

商业秘密

编号：

许昌金萌聚材科技有限公司

5万吨/年 PETG (PCTG) 项目

环境影响报告书

(报批版)

建设单位：许昌金萌聚材科技有限公司

评价单位：河南省冶金研究所有限责任公司

二〇二六年六月·郑州

编制单位和编制人员情况表

项目编号	7jbg6f		
建设项目名称	5万吨/年PETG（PCTG）项目		
建设项目类别	23—044基础化学原料制造；农药制造；涂料、油墨、颜料及类似产品制造；合成材料制造；专用化学产品制造；炸药、火工及焰火产品制造		
环境影响评价文件类型	报告书		
一、建设单位情况			
单位名称（盖章）	许昌金萌聚材科技有限公司		
统一社会信用代码	91411025MACU7R2X0D		
法定代表人（签章）	李识寒		
主要负责人（签字）	杜兆海		
直接负责的主管人员（签字）	李海涛		
二、编制单位情况			
单位名称（盖章）	河南省冶金研究所有限责任公司		
统一社会信用代码	914101058699511600		
三、编制人员情况			
1. 编制主持人			
姓名	职业资格证书管理号	信用编号	签字
周秋月	2014035410350000003511410154	BH015911	周秋月
2. 主要编制人员			
姓名	主要编写内容	信用编号	签字
鹿玉琼	概述、总论、污染防治措施可行性分析、产业政策及规划相符性分析、环境经济损益简要分析、环境管理与监测计划、结论与建议	BH015941	鹿玉琼
刘芳莹	环境风险分析	BH016032	刘芳莹
周秋月	工程分析	BH015911	周秋月

付仁笼	地下水环境质量影响预测与评价	BH042473	付仁笼
张晓晨	环境现状调查与评价、环境影响预测 与评价	BH035608	张晓晨

目 录

第 1 章 概述.....	1-1
1.1 项目背景.....	1-1
1.2 任务由来.....	1-3
1.3 环境影响评价的工作过程.....	1-3
1.4 分析判定情况.....	1-4
1.5 项目特点.....	1-9
1.6 环境特点.....	1-9
1.7 关注的主要问题.....	1-10
1.8 报告书主要结论.....	1-10
第 2 章 总论.....	2-1
2.1 编制依据.....	2-1
2.2 评价对象与工程性质.....	2-5
2.3 评价目的及评价原则.....	2-5
2.4 环境影响因素识别与评价因子筛选.....	2-6
2.5 污染控制与环境保护目标.....	2-7
2.6 评价标准.....	2-10
2.7 评价工作等级.....	2-15
2.8 评价范围.....	2-19
2.9 专题设置与评价重点.....	2-19
2.10 评价工作程序.....	2-20
第 3 章 工程分析.....	3-1
3.1 企业概况.....	3-1
3.2 在建工程概况.....	3-2
3.3 本项目工程分析.....	3-42
3.4 清洁生产分析.....	3-137
3.5 碳排放分析.....	3-142
第 4 章 环境现状调查与评价.....	4-1
4.1 自然环境概况.....	4-1
4.2 环境保护目标调查.....	4-6

4.3 环境质量现状调查与评价.....	4-8
4.4 区域污染源调查.....	4-44
第 5 章 环境影响预测与评价.....	5-1
5.1 环境空气质量影响预测与评价.....	5-1
5.2 地表水环境质量影响分析与评价.....	5-63
5.3 地下水环境质量影响预测与评价.....	5-69
5.4 声环境质量影响预测与评价.....	5-112
5.5 固体废弃物环境影响分析.....	5-123
5.6 土壤环境质量影响预测与分析.....	5-131
5.7 生态环境影响分析.....	5-138
5.8 项目施工期环境影响分析.....	5-141
第 6 章 污染防治措施可行性分析.....	6-1
6.1 废气污染防治措施评价.....	6-1
6.2 废水污染防治措施分析.....	6-12
6.3 噪声污染防治措施分析.....	6-22
6.4 固体废物处置措施分析.....	6-24
6.5 地下水污染防治措施分析.....	6-35
6.6 土壤环境保护措施及对策.....	6-45
6.7 生态环境防治措施分析.....	6-46
6.8 施工期污染防治措施分析.....	6-48
6.9 服务期满后污染防治措施建议.....	6-48
6.10 绿化措施分析.....	6-49
6.11 环保投资估算.....	6-49
6.12 环保验收清单.....	6-53
第 7 章 环境风险分析.....	7-1
7.1 风险评价目的与重点.....	7-1
7.2 风险评价思路.....	7-2
7.3 在建工程风险源及防范措施回顾.....	7-3
7.4 风险调查.....	7-4
7.5 环境风险潜势初判.....	7-20
7.6 评价工作等级及评价范围的确定.....	7-26

7.7 风险识别.....	7-26
7.8 风险事故情形.....	7-39
7.9 风险预测与评价.....	7-45
7.10 环境风险管理.....	7-63
7.11 风险防范、应急设施及投资估算.....	7-94
7.12 环境风险评价结论.....	7-95
第 8 章 产业政策及规划相符性分析.....	8-1
8.1 备案一致性分析.....	8-1
8.2 产业政策相符性分析.....	8-1
8.3 相关规划相符性分析.....	8-22
8.4 项目平面布局及厂址选择合理性分析.....	8-50
第 9 章 环境经济损益简要分析.....	9-1
9.1 工程环境效益分析.....	9-1
9.2 工程社会效益分析.....	9-4
第 10 章 环境管理及监测计划.....	10-1
10.1 环境管理.....	10-1
10.2 污染物排放管理.....	10-8
10.3 环境监测计划.....	10-22
10.4 环境信息公开内容.....	10-25
第 11 章 评价结论与建议.....	11-1
11.1 评价结论.....	11-1
11.2 对策建议.....	11-13
11.3 总评价结论.....	11-14

附图

- 附图 1 地理位置图
- 附图 2 项目周边环境敏感点示意图
- 附图 3 项目平面布置图
- 附图 4 地表水系及监测断面图
- 附图 5 现状监测点位图
- 附图 6 生态环境管控单元分布示意图
- 附图 7 襄城县循环经济产业集聚区产业布局（2021）
- 附图 8 襄城县循环经济产业集聚区用地规划
- 附图 9 襄城县先进制造业开发区（产业空间布局图）
- 附图 10 襄城县先进制造业开发区用地规划
- 附图 11 襄城县先进制造业开发区南园区污水工程规划图
- 附图 12 北汝河水源地保护区范围
- 附图 13 本项目与襄城县自然保护地位置关系图
- 附图 14 本项目与各级饮用水水源地位置关系示意图
- 附图 15 项目焦炉煤气、蒸汽、氮气等物料输送管线示意图
- 附图 16 项目周边企业分布图

附件

- 附件 1 备案证明
- 附件 2 委托书
- 附件 3 项目入驻开发区的意见
- 附件 4 公参诚信承诺
- 附件 5 数据真实性承诺
- 附件 6 襄城分局出具的执行标准
- 附件 7 首山碳材料供焦炉煤气、蒸汽、脱盐水等承诺
- 附件 8 环境质量监测报告
- 附件 9 金萌公司排污许可证

- 附件 10 1#RCO 提标改造证明
- 附件 11 本项目“两重点一重大”建设项目市级决策咨询服务意见
- 附件 12 许昌市生态环境局襄城分局关于本项目的预审意见
- 附件 13 总量审核意见
- 附件 14 专家意见及签字

附表

- 附表 1 大气环境影响评价自查表
- 附表 2 地表水环境影响评价自查表
- 附表 3 土壤环境影响评价自查表
- 附表 4 生态影响评价自查表
- 附表 5 环境风险评价自查表
- 附表 6 建设项目环境影响报告书审批基础信息表

第1章 概述

1.1 项目背景

1.1.1 公司简介

许昌金萌聚材科技有限公司（以下简称“金萌公司”）前身为许昌金萌可降解材料有限公司，成立于 2023 年 09 月，位于襄城县先进制造业开发区，依托区域河南平煤神马首山碳材料有限公司的原材料等优势筹建，主要从事合成材料和生态环境材料制造。2025 年 9 月许昌金萌可降解材料有限公司名称变更为许昌金萌聚材科技有限公司。

1.1.2 公司项目介绍

金萌公司 2025 年初筹备“3 万吨/年 CHDM(1, 4-环己烷二甲醇)项目”，该项目于 2025 年 6 月 20 日取得许昌市生态环境局批复，批复文号“许环建审[2025]17 号”，目前，该项目已经建成，并于 2026 年 03 月 09 日取得排污许可证（编号：91411025MACU7R2X0D001P），正在生产调试中。

金萌公司 2025 年底筹备“扩建 3 万吨/年 CHDM(1,4-环己烷二甲醇)项目”，该项目于 2026 年 1 月 8 日取得许昌市生态环境局批复，批复文号“许环建审[2026]1 号”，目前该项目尚未开始建设。

为了延伸产品产业链，实现公司产品多样化，提高产品附加值，增强公司市场竞争力，金萌公司拟投资 19000 万元，建设“5 万吨/年 PETG（PCTG）项目”，本项目以精对苯二甲酸（PTA）、乙二醇（EG）、自产 1,4-环己烷二甲醇为原料，经酯化、缩聚生产 PETG（PCTG）共聚酯。

此外公司根据市场需求和自身发展需要，谋划围绕 CHDM 构建上下游贯通的绿色新材料产业链，上游环节以废旧 PET 瓶片为原料通过甲醇解工艺取 DMT，实现废弃塑料的资源化利用（废旧 PET 制取 DMT 项目环评

正在编制中)。下游以自产 CHDM 为原料,与 PTA 等共聚生产 PETG/PCTG (即本项目)。通过“废旧 PET → DMT → CHDM → PETG/PCTG”的全产业链贯通,公司将实现绿色循环经济与高端材料自给的双重战略目标,预计可显著降低原料进口成本,提升产业链自主可控能力,推动区域形成高端聚酯新材料产业基地,公司项目产业链具体见图 1-1。

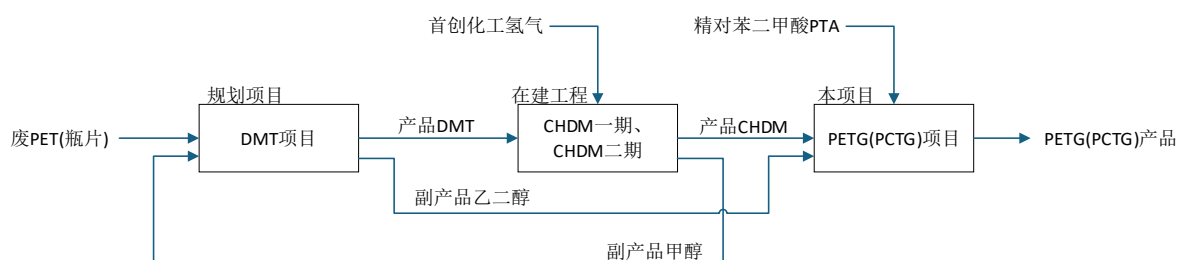


图 1-1 金萌公司产业链简图

1.1.3 本次项目概况

金萌公司拟投资 19000 万元,建设“5 万吨/年 PETG (PCTG) 项目”,本项目以精对苯二甲酸 (PTA)、乙二醇 (EG)、自产 1,4-环己烷二甲醇为原料,经酯化、缩聚生产 PETG (PCTG) 共聚酯。本项目建设内容主要包括:1 套 1 万吨/年 PETG 装置、1 套 4 万吨/年 PCTG 装置,仓库、热媒站、乙二醇储罐、循环水系统等,同时根据公司规划建设时序,将在建二期工程中拟建的废水处理站调整至本项目建设。本项目建成后,年产 1 万吨 PETG、4 万吨 PCTG。

本项目产品为 PETG/PCTG(聚对苯二甲酸乙二醇酯-1,4-环己烷二甲醇酯),属于热塑类塑料。

根据《中华人民共和国环境保护法》(2015 年 1 月 1 日)、《中华人民共和国环境影响评价法》(2016 年 9 月 1 日)、《建设项目环境保护管理条例》(国务院令第 682 号,2017 年 10 月 1 日实施)等有关要求,项目的建设必须执行环境影响评价制度。根据《建设项目环境影响评价分类管理名录》(2021 年版),项目属于其中“二十三、化学原料和化学制品制造业”类别下“44、合成材料制造 265”行业中“全部(含研发中试;不含单纯物

理分离、物理提纯、混合、分装的)”，应编制环境影响报告书。

1.2 任务由来

本项目符合国家相关产业政策的要求，已在襄城县先进制造业开发区管理委员会备案，备案编号为：2511-411056-04-05-774079（见附件），属扩建项目。根据《中华人民共和国环境影响评价法》、《建设项目环境影响评价分类管理名录》、《河南省建设项目环境影响评价文件分级审批规定》和有关规定，该项目需进行环境影响评价并编制环境影响报告书，以便对工程投产后产生的环境影响做出系统分析和评价，论证工程实施的环境可行性，并提出有效的环境保护措施。

为此，许昌金萌聚材科技有限公司委托河南省冶金研究所有限责任公司承担该项目的环评工作（见附件）。接受委托后，我单位通过实地调查并根据该项目和当地环境实际情况，确定评价工作深度。在对项目可行性研究报告研读的基础上，结合现场踏勘调查的实际情况，本着科学、求实、客观、公正的精神编写完成了《许昌金萌聚材科技有限公司5万吨/年PETG（PCTG）项目环境影响报告书》。

1.3 环境影响评价的工作过程

（1）2025年11月28日，项目完成襄城县先进制造业开发区管理委员会备案（项目代码：2511-411056-04-05-774079）。

（2）2026年3月12日，金萌公司委托我公司开展“5万吨/年PETG（PCTG）项目”环境影响评价工作。我公司接受委托后，组织成立项目组并制定工作计划，确定了项目评价内容及评价重点。

（3）2026年3月16日，金萌公司按照公众参与法律法规的要求，在襄城县人民政府网站行进行了第一次信息公示，公示期间未有公众提出意见。

（4）2026年4月，对区域环境空气、地下水、土壤和噪声进行了现场监测，以便对区域环境质量做出分析和评价。

(5) 2026年5月19日~2026年6月1日按照公众参与法律法规的要求,在襄城县人民政府网站、报纸和现场张贴公示的方式发布了报告书征求意见稿公示、公众意见表以及公众参与说明等信息,较深入地征求了公众的意见。

(6) 2026年6月2日,我公司完成了本项目环境影响报告书(送审版)的编制工作,在襄城县人民政府网站公布了环境影响报告书全文及公众参与说明,完成了报批前公示,公示期间未有公众提出意见,上报许昌市生态环境局。

(7) 2026年6月12日,许昌市生态环境局委托河南盛世源环保科技有限公司在许昌市主持召开了本项目环境影响报告书的技术评审会。与会专家和代表现场在现场踏勘、认真讨论后,形成了专家技术评审意见(见附件),认为该项目建设不存在重大环境制约因素,《报告书》编制较规范,工程分析基本符合项目产排污特征,所提污染防治措施原则可行,评价结论总体可信,按专家技术评审意见补充完善后可上报。我公司根据与会专家的要求对报告进行了完善和补充,完成了最终版环境影响报告书。

1.4 分析判定情况

1.4.1 产业政策相符性分析判定

本项目以精对苯二甲酸(PTA)、乙二醇(EG)、1,4-环己烷二甲醇为主要原料生产PETG(PCTG),经对照《产业结构调整指导目录(2024年本)》,本项目不属于该目录中限制类和淘汰类项目,项目建设符合国家和地方当前相关产业政策。

1.4.2 “两高”项目属性判定

对照《国民经济行业分类》(GB/T 4754-2017, 2019年修改单): 本项目聚对苯二甲酸乙二醇酯-1,4-环己烷二甲醇酯(PETG)、(PCTG)属于“C26 化学原料和化学制品制造业——C265 合成材料制造——C2651 初级形态

塑料及合成树脂制造”。对照《河南省“两高”项目重点管理范围》（2025年版），本项目不属于“两高”项目。

1.4.3 生态环境分区管控要求相符性分析判定

本项目位于襄城县先进制造业开发区，属于重点管控单元（ZH4110252001），项目建设符合河南省生态环境分区管控要求（2023年版）重点管控单元、京津冀及周边地区、省辖淮河流域等分区管控要求，项目建设符合襄城县先进制造业开发区管控要求。本项目不属于“两高”项目，项目按照《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021年补充修订版）》炼油与石油化工企业 A 级绩效指标要求进行建设，污染物可以实现稳定达标排放，项目建设符合相关生态环境分区管控要求。

1.4.4 相关规划及规划环评

1.4.4.1 襄城县国土空间规划

2024 年 7 月河南省人民政府印发了《关于禹州市长葛市鄢陵县襄城县国土空间总体规划（2021-2035 年）的批复》（豫政文[2024]127 号）。《襄城县国土空间总体规划（2021-2035 年）》中襄城县主体功能布局主要分为城市化地区、农产品主产区两类行政区主体功能体系，其中城市化地区主要位于湛北乡、紫云镇、城关镇、库庄镇等。规划划定的工业用地红线共 1440.63 公顷，主要分布在先进制造业开发区南区和北区。

本项目选址位于襄城县先进制造业开发区南区，项目选址符合《襄城县国土空间规划（2021-2035）》相关规划要求。

1.4.4.2 产业园区规划及规划环评

本项目位于襄城县先进制造业开发区南区（原襄城县循环经济产业集聚区），集聚区主导产业确定为：煤化工产业和装备制造业。其中煤化工产业以石墨及炭素制品业为重点关联产业，以橡胶制品业、新型建材、光伏产业为辅，以物流商贸、科技研发、循环节能服务为配套服务产业。

厂区在建工程利用焦化副产氢气为原料生产化工原料CHDM；本项目利用在建工程产品CHDM为原料生产PETG（PCTG）共聚酯，实现产品产业链向下延伸。从产业规划、发展定位和负面清单等相关内容分析，本项目符合《襄城县循环经济产业集聚区总体发展规划（2021-2030）》及规划环评的相关要求。

1.4.4.3 饮用水源地保护区规划

根据《河南省城市集中式饮用水源保护区划》、《河南省县级集中式饮用水水源保护区划》以及周边镇级集中式饮用水源分布情况，本工程距离相应饮用水源地保护区距离较远，其建设符合区域饮用水源地保护区规划要求。

1.4.5 环境影响分析判定

1.4.5.1 大气环境影响分析判定情况

本项目大气环境影响评价等级为一级，根据当地的地形特征和敏感点分布，确定本项目环境空气评价范围以厂址为中心区域，厂界四边分别外延 2.5km，评价范围 29.05km²。

经预测分析，本项目对周围环境空气质量有一定的影响，但各因子的小时平均、日均、年均浓度均能满足相关标准要求，不会改变当地的环境功能要求，本项目排放的废气污染物对环境空气的影响在可接受范围内，从大气环境影响角度考虑，本项目可行。

1.4.5.2 地表水环境影响分析判定情况

本项目生产废水、生活污水经厂区自建废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并由厂区总排口达到《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及修改单）表 1 间接排放限值要求，达标排入襄城县第二污水处理厂。根据《环境影响评价技术导则-地表水环境》（HJ2.3-2018），本项目地表水评价等级为三级 B，评价对地表水环境影响进行简要分析，项目对地表水环境影响较小。

1.4.5.3 地下水环境影响分析判定情况

本项目地下水环境评价等级为一级，评价范围为项目地下水径流方向上游外扩 2km 为界，西北、西南边界以碎屑岩类裂隙水与松散岩类孔隙水分区线为界，东北边界以沿平行地下水流向为界（可看作零流量边界），东边界以碎屑岩类裂隙水与松散岩类孔隙水分区线为界。东南边界以沿平行地下水流向为界（可看作零流量边界），本次地下水评价范围 21km²。

评价对本项目废水处理站调节池发生渗漏情景进行了预测，根据预测结果，本项目在泄漏情况下对地下水环境有一定的影响，但影响程度相对较小，同时从泄漏概率、地面破损概率综合考虑，本项目废水或物料渗入地下是小概率事件，同时其超标区域未超出厂界，在采取适当的预防措施和应急处理措施的前提下，本工程对地下水环境的影响可以接受。

1.4.5.4 声环境影响分析判定情况

本项目声环境评价等级为三级，评价范围为厂址边界外 200m。

经预测分析，本项目厂界噪声可以满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）3 类标准要求，本项目对区域声环境的影响较小。

1.4.5.5 土壤环境评价等级

本项目土壤环境影响评价等级为二级，评价范围为厂区及厂区外 200m 范围。

经预测分析，本项目废水收集池发生泄漏事故工况下，污水通过泄漏通道进入土壤，导致土壤环境受到一定程度污染，但影响有限。

1.4.5.6 固体废弃物环境影响分析判定情况

本项目固体废物均得到综合利用或妥善处置，各类固体废物不会对环境产生明显不利影响。

1.4.5.7 环境风险分析判定情况

本项目环境风险评价等级为一级。

经预测分析，项目主要危险物质为 PTA、CHDM、乙二醇、乙醛、氨

水、二甘醇、焦炉煤气、废油类物质等，主要分布在 PETG/PCTG 装置单元、仓库单元、罐区单元、热媒站单元、危废暂存单元和废水处理站单元，环境风险因素主要为物料泄漏和火灾爆炸事故造成的污染物排放。经分析事故发生后不会对周围居民的人体健康造成严重危害。本工程采取了较完善的风险防范措施，可将本工程的环境风险降至最低，其环境风险水平可接受。

1.4.5.8 生态环境影响分析判定情况

本项目生态影响简单分析。

本项目位于襄城县先进制造业开发区南区（襄城县循环经济产业集聚区），符合规划环评的要求且不涉及生态敏感区。工程主要的生态影响是施工活动对生态环境的影响以及项目建成后对景观的影响。通过采取施工期间的生态防护措施和项目建成后绿化工程的实施，可有效降低工程建设对区域生态环境的影响。

1.4.5.9 施工期环境影响分析判定情况

本项目施工期主要影响包括施工及运输扬尘，施工人员的生活污水，生产及生活固体废物以及机械设备噪声、运输过程产生的噪声、安装生产设备噪声和施工期造成的植被破坏和水土流失，经采取施工期环境保护措施后可以有效降低项目施工对环境的不利影响，其影响程度可以接受。

1.4.6 厂址可行性分析判定

本项目位于襄城县先进制造业开发区，交通较便利，基础设施齐全；本项目属于开发区（南区）煤化工及精细化工产业区下游产业链，用地符合开发区分区规划和土地利用规划；工程不在饮用水源保护区内，本工程无需设置大气环境防护距离；经总量替代后，当地环境质量可以支持项目建设；经预测，本工程对环境空气、地表水、地下水、声环境的影响及环境风险水平均在可接受范围之内；厂区布局合理；公众参与调查结果表明，无人反对本工程的建设和工程选址。

评价认为在认真落实工程设计及环评提出的各项污染防治措施，确保

环保设施的正常稳定运行前提下，本项目拟选厂址可行。

1.5 项目特点

(1) 本项目为扩建项目，生产规模为年产 5 万吨 PETG (PCTG)，其中年产 1 万吨 PETG、4 万吨 PCTG。

(2) 本项目产品为 PETG、PCTG，具有广阔市场前景；

(3) 本项目生产全部采用连续聚合生产工艺、采用两段酯化、三段缩聚工艺路线；

(4) 本项目位于襄城县先进制造业开发区，原料 CHDM 为在建工程产品，供气、供电等公辅工程供应均由开发区内其他企业购入，形成循环经济产业链；

(5) 本项目产品、生产工艺及设备不属于《产业结构调整指导目录（2024 年本）》规定的限制类及淘汰类项目，符合国家当前产业政策；

(6) 本项目涉及 PTA、CHDM 和乙二醇等化学品，具有一定的环境风险；

(7) 本项目产生的废气、废水、噪声经处理后，可实现达标排放，固废可得到有效的处置。

1.6 环境特点

(1) 本项目位于襄城县先进制造业开发区南区，符合开发区总体规划要求；

(2) 本项目四周均为工矿企业，距离项目最近的村庄是东北侧 806m 处的山前徐庄村，距离其他敏感点较远；

(3) 本项目厂址所在区域不属于水污染防治重点单元，本项目生产废水、生活污水经厂区自建废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并由厂区总排口达到《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015 及修改单)表 1 间接排放限值要求，达标排入襄城县第二污水处理厂；

(4) 本项目不需设置大气环境防护距离，对周边敏感点影响较小。

1.7 关注的主要问题

(1) 本项目排放乙醛等挥发性有机物，具有一定的毒性，评价注重大气污染防治措施的可行性和可靠性论证；

(2) 本项目生产废水、生活污水经厂区自建废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并由厂区总排口达到《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及修改单）表1间接排放限值要求，达标排入襄城县第二污水处理厂。评价注重本项目废水外排至襄城县第二污水处理厂可行性分析，并对厂区防渗措施提出了建议和要求；

(3) 本项目周边 800m 范围内无环境敏感点，评价注重噪声消减措施以及项目四周厂界达标排放情况；

(4) 本项目产生残渣、废催化剂、废油等固体废物，评价注重各种固体废物处理处置措施的合理性分析以及固体废物暂存设施的设置情况。

1.8 报告书主要结论

(1) 本项目建设符合国家当前产业政策和环保政策；

(2) 本项目位于襄城县先进制造业开发区，符合园区产业定位、分区规划和土地利用规划，符合园区环境准入条件，未列入园区负面清单；

(3) 本项目距离当地饮用水水源距离较远，不会对其产生明显不利影响；

(4) 从原辅材料、生产工艺、设备水平、污染控制等方面分析本项目的清洁生产水平，认为本工程总体可达到国内先进水平；

(5) 本项目过程控制和污染防治技术较完备，污染防治措施可行，在实施了可行性研究报告和本环评提出的污染治理措施后，各种污染物均可以做到稳定、达标排放；

(6) 本项目对区域环境空气、地表水、地下水、土壤和声环境的影响可以接受，因突发事故引起的环境风险在可接受范围内；

(7) 本项目不需设置大气环境保护距离，对周边敏感点影响较小。

综上所述，许昌金萌聚材科技有限公司 5 万吨/年 PETG (PCTG) 项目在认真执行“三同时”制度，落实评价提出的污染防治措施及建议的前提下，从环保的角度考虑，该项目的建设可行。

第2章 总论

2.1 编制依据

2.1.1 法律、法规及政策文件

- (1) 《中华人民共和国环境保护法》(2015.01.01);
- (2) 《中华人民共和国环境影响评价法》(2018.12.29);
- (3) 《中华人民共和国大气污染防治法》(2018.10.26);
- (4) 《中华人民共和国水污染防治法》(2018.01.01);
- (5) 《中华人民共和国环境噪声污染防治法》(2018.12.29);
- (6) 《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》(2020 年 4 月 29 日修订)(2020.9.1);
- (7) 《中华人民共和国水法》(2016.7.2);
- (8) 《中华人民共和国土地管理法》(2019 修正)(2019.08.26);
- (9) 《中华人民共和国清洁生产促进法》(2012 年修订)(2003.01.01);
- (10) 《建设项目环境保护管理条例》(2017.10.01);
- (11) 《建设项目环境影响评价分类管理名录》(2021 年版);
- (12) 《中华人民共和国自然保护区条例》(2017.10.07);
- (13) 《环境影响评价公众参与办法》(生态环境部令第 4 号)(2019.01.01);
- (14) 《国务院关于加强环境保护重点工作的意见》(国发[2011]35 号文);
- (15) 《关于进一步加强环境影响评价管理防范环境风险的通知》(环发[2012]77 号);
- (16) 《关于切实加强风险防范严格环境影响评价管理的通知》(环发[2012]98 号);

- (17) 《突发环境事件应急管理办法》(环境保护部部令 第 34 号, 2015 年 6 月 5 日起施行);
- (18) 《关于加强建设项目危险废物环境管理工作的通知》(豫环办[2012]5 号);
- (19) 《关于发布<建设项目危险废物环境影响评价指南>的公告》(环保部公告 2017 年第 43 号);
- (20) 《危险废物识别标志设置技术规范》(HJ1276-2022);
- (21) 《危险废物转移管理办法》(生态环境部 公安部 交通运输部部令第 23 号);
- (22) 《工矿用地土壤环境管理办法(试行)》(生态环境部令第 3 号);
- (23) 《产业结构调整指导目录(2024 年本)》(国家发展改革委第 7 号令, 2023.12.27);
- (24) 《建设项目主要污染物排放总量指标审核及管理暂行办法》(环发[2014]197 号);
- (25) 《排污许可管理办法》(生态环境部令 第 32 号);
- (26) 《河南省“十四五”生态环境保护和生态经济发展规划》(豫政[2021]44 号);
- (27) 《河南省生态环境厅关于印发河南省工业大气污染防治 6 个专项方案的通知》(豫环文[2019]84 号);
- (28) 《河南省人民政府办公厅关于印发河南省县级集中式饮用水水源保护区划的通知》(豫政办〔2013〕107 号);
- (29) 《河南省人民政府办公厅关于印发河南省乡镇集中式饮用水水源保护区划的通知》(豫政办〔2016〕23 号);
- (30) 《河南省固体废物污染环境防治条例》(河南省第十四届人民代表大会常务委员会公告 第 46 号);
- (31) 《关于发布河南省生态环境厅审批环境影响评价文件的建设项

目目录（2024 年本）的公告》（河南省生态环境厅公告[2024]8 号）；

（32）《河南省生态环境厅办公室关于加快推进挥发性有机物治理监管工作的通知》（豫环办[2019]98 号）；

（33）《河南省人民政府办公厅关于印发河南省推进产业结构调整打赢污染防治攻坚战工作方案的通知》（豫政办〔2018〕73 号）；

（34）《河南省人民政府办公厅关于印发河南省县级集中式饮用水水源保护区划的通知》（豫政办〔2013〕107 号）；

（35）《河南省城市集中式饮用水源保护区划》（豫政办[2007]125 号）；

（36）《河南省 2026 年蓝天保卫战实施方案》（豫环委办[2026]1 号）；

（37）《河南省 2026 年碧水保卫战实施方案》（豫环委办[2026]4 号）；

（38）《河南省 2026 年净土保卫战实施方案》（豫环委办[2026]6 号）；

（39）《河南省空气质量持续改善行动计划的通知》（豫政[2024]12 号）；

（40）许昌市生态环境保护委员会办公室关于印发《许昌市 2026 年蓝天保卫战实施方案》《许昌市 2026 年柴油货车污染治理攻坚战实施方案》的通知（许环委办[2026]2 号）；

（41）《关于印发襄城县 2026 年蓝天保卫战实施方案的通知》（襄环攻坚办[2026]1 号）；

（42）《襄城县国土空间总体规划（2021-2035 年）》；

（43）《襄城县人民政府办公室关于划定襄城县“千吨万人”集中式饮用水水源保护范围（区）的通知》（襄政办〔2019〕11 号）；

（44）《河南省许昌市（襄城县）自然保护地整合优化方案》（襄城县人民政府，2023 年 3 月）；

（45）《关于做好 2025 年夏季挥发性有机物综合治理工作的通知》（豫环办〔2025〕25 号）；

（46）《新污染物治理行动方案》（国办发〔2022〕15 号）；

（47）《关于加强重点行业涉新污染物建设项目环境影响评价工作的

意见》（环环评[2025]28 号）。

2.1.2 技术规范

- （1）《环境影响评价技术导则——总纲》（HJ2.1-2016）；
- （2）《环境影响评价技术导则——大气环境》（HJ2.2-2018）；
- （3）《环境影响评价技术导则——地表水环境》（HJ2.3-2018）；
- （4）《环境影响评价技术导则——声环境》（HJ2.4-2021）；
- （5）《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ169-2018）；
- （6）《环境影响评价技术导则——地下水环境》（HJ610-2016）；
- （7）《环境影响评价技术导则——土壤环境（试行）》（HJ964-2018）；
- （8）《国家危险废物名录（2025 年版）》；
- （9）《制定地方大气污染物排放标准的技术方法》（GB/T3840-91）；
- （10）《建设项目危险废物环境影响评价指南》（环境保护部公告，2017 年第 43 号）；
- （11）《固体废物鉴别标准 通则》（GB34330-2025）；
- （12）《危险废物鉴别标准》（GB5085.1~7）；
- （13）《危险废物规范化管理指标体系》（环办〔2015〕99 号）；
- （14）《危险废物贮存污染控制标准》（GB18597-2023）。

2.1.3 项目文件

- （1）项目备案确认书；
- （2）项目委托书；
- （3）《许昌金萌聚材科技有限公司 5 万吨/年 PETG（PCTG）项目可行性研究报告》；
- （4）现状监测报告；
- （5）襄城县循环经济产业集聚区总体发展规划（2021-2030）及规划环评；
- （6）襄城县先进制造业开发区总体发展规划（2022-2035）；

(7) 许昌市生态环境局襄城分局出具的本项目执行标准的意见；

(8) 建设单位其他资料。

2.2 评价对象与工程性质

评价对象：5万吨/年 PETG (PCTG) 项目。

工程性质：扩建。

2.3 评价目的及评价原则

2.3.1 评价目的

根据国家有关环保法律、法规，结合本项目排污特点，分析预测工程项目建成投产后对区域环境的影响范围和影响程度；评价建设项目污染防治措施的可行性，提出切实可行的污染防治措施，最大限度地减少项目建设及运行对区域环境带来的不利影响；从环保角度论证项目建设的可行性，为工程环保设计及环境管理提供科学依据。

2.3.2 评价原则

工程评价按照以人为本、建设资源节约型、环境友好型社会和科学发展的要求，遵循以下原则开展环境影响评价工作：

(1) 依法评价原则：项目评价贯彻执行我国环境保护相关的法律法规、标准、政策，分析建设项目与环境保护政策、国家产业政策等有关政策及相关规划的相符性，及与地方政策、规划及相关主体功能区划等方面的相符性。

(2) 科学评价原则：项目评价在染物源强核算方法、环境影响预测方法等方面认真执行污染源核算方法及各环境要素环境影响评价技术导则，优化环境影响评价文件编制内容，切实把环境影响评价关注的重点聚焦在建设项目的环境影响和环保措施上。

(3) 突出重点原则：根据建设项目的工程内容及其特征，对工程内容、影响时段、影响因子进行分析、评价，突出工程以废气和废水污染为主的特点，重点做好废气的污染控制分析。

2.4 环境影响因素识别与评价因子筛选

2.4.1 环境影响因素识别

本项目建设地点位于襄城县先进制造业开发区，根据建设地点、周边环境及项目影响等，评价过程中使用“环境影响因素识别表”分析本项目对环境可能造成的影响，并将影响时期划分为施工期、营运期两个时段，具体情况见表 2-1。

表 2-1 环境影响因素识别一览表

项 目		施工期	营运期			
		施工	废水	废气	固废	噪声
自然环境	大 气	-1S		-2L		
	地表水	-1S	-1L		-1L	
	地下水		-1L		-1L	
	声环境	-2S				-1L
生态环境	植 被	0		-1L	-1L	
	土 壤	0		-1L	-1L	
	农作物	0		-1L		
	水土流失	-1S				
社会环境	工业生产	0				
	农业生产	0				
	交通运输	-1S			+1L	
	就 业	+1S			+1L	
	生活水平	-1S		-1L	-1L	-1L
	人群健康	-1S		-1L	-1L	-1L
备注	+、-分别表示工程的影响属于正、负效应；S、L 分别代表暂时、长期影响；0—无影响、1—影响较小、2—影响中等、3—显著影响。					

2.4.2 评价因子筛选

根据环境影响因素识别情况和项目排污特征，筛选得到本次评价的现状评价因子和预测评价因子，详见表 2-2。

表 2-2 评价因子筛选结果一览表

类别	现状评价因子	影响评价因子	总量控制因子
环境空气	SO ₂ 、NO ₂ 、PM ₁₀ 、PM _{2.5} 、CO、O ₃ 、NO _x 、TSP、NMHC、乙醛、NH ₃ 、H ₂ S、臭气浓度	SO ₂ 、NO ₂ 、PM ₁₀ 、NMHC、乙醛、NH ₃ 、H ₂ S	SO ₂ 、NO ₂ 、PM ₁₀ 、NMHC
地表水	pH、COD、BOD、氨氮、总磷、石油类、硫化物、挥发酚、乙醛	/	COD、TP

地下水	K ⁺ 、Na ⁺ 、Ca ²⁺ 、Mg ²⁺ 、CO ₃ ²⁻ 、HCO ₃ ⁻ 、Cl ⁻ 、SO ₄ ²⁻ ；pH 值、氨氮、硝酸盐（以 N 计）、亚硝酸盐（以 N 计）、挥发酚、氰化物、砷、汞、六价铬、总硬度、铅、氟化物、镉、铁、锰、溶解性总固体、耗氧量、总大肠菌群、细菌总数、石油类；	耗氧量	/
声环境	LeqdB (A)	LeqdB (A)	/
土壤	《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准（试行）》（GB36600-2018）中规定的 45 项基本因子；《土壤环境治理 农用地土壤污染风险管控标准》（试行）（GB15616-2018）pH 及 8 项重金属因子，石油烃	耗氧量	/

2.5 污染控制与环境保护目标

2.5.1 污染控制要求

根据项目排污特征，确定污染控制的主要内容：

（1）废气总管废气进导热油炉燃烧后尾气中乙醛、非甲烷总烃排放浓度满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）及其修改单相关要求，导热油炉废气颗粒物、二氧化硫、氮氧化物、氨排放浓度满足《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）相关要求；PTA 上料废气、产品包装废气颗粒物排放浓度满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）及其修改单相关要求；乙二醇储罐废气依托 1#RCO 处理后废气满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）及其修改单相关要求；危废暂存间废气和质检化验废气中非甲烷总烃排放浓度、速率《大气污染物综合排放标准》（GB16297-1996）表 2 要求；废水站废气中非甲烷总烃排放浓度可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）及其修改单相关要求，氨、硫化氢、臭气浓度排放可以满足《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）相关要求。

（2）项目生产废水、生活污水经厂区自建废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并由厂区总排口达到《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）及其修改单排放限值要求，达标排入襄城县第二污水处理厂。

(3) 噪声按《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类区标准和《建筑施工噪声排放标准》(GB12523-2025)要求进行控制,重点控制高噪声设备,保护区域声环境。

(4) 危险废物按《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)的要求进行暂存和处置。

2.5.2 环境保护目标

本项目环境保护目标分布情况详见表 2-3。

表 2-3 环境保护目标分布一览表

编号	敏感点名称	距厂区最近距离(m)	方位	人口(人)	保护级别	功能
一、大气环境保护目标						
1	丁庄社区	865	S	850	GB3095-2026 二级	居民点
2	樊庄	850	SE	500		居民点
3	张道庄村	880	W	1107		居民点
4	杨庄	1155	SE	378		居民点
5	山前徐庄村	806	E	778		居民点
6	十里铺村	1485	SE	505		居民点
7	紫云镇	850	NW	1720		城镇
8	坡刘村	945	N	421		居民点
9	七里店村	890	NE	1368		居民点
10	方庄村	2080	N	751		居民点
11	湛北镇初中	2110	SE	1000		学校
12	东朱庄	1511	NE	1460		居民点
13	塔王庄村	1691	NW	1342		居民点
14	葛沟	1819	NE	185		居民点
15	侯坟	1560	NE	1571		居民点
16	颜坟	1857	NW	480		居民点
17	刘庄	2494	NW	889		居民点
18	北丁庄	2254	N	580		居民点
19	丁沟	2084	SW	240		居民点
20	孙湾	1967	SW	200		居民点
21	湛北镇	2363	SE	1476		城镇
22	五里铺	2155	NE	1140		居民点
23	山前古庄村	1625	E	1500		居民点
24	上沟	1824	SW	120		居民点
25	李成功村	2475	S	400		居民点
26	怡景社区	2533	SW	2900		居民点

27	李钦庄	2115	NW	810		居民点
28	候堂村	1824	NNW	640		居民点
29	石庄	1823	NNW	560		居民点
30	后庄	2267	NW	230		居民点
31	西李庄	2940	SE	470		居民点
32	雷洞村	2550	SW	800		居民点
33	郭庄	2500	NE	570		居民点
34	二道沟	2542	NW	200		居民点
35	寺门村	2758	NE	400		居民点
36	紫云山	2140	SW	/	GB3095-2026 一级	风景区
37	乾明寺	2700	NE	/		风景区

二、地表水环境保护目标

编号	敏感点名称		距厂界最近距离 (m)	方位	保护级别	功能
1	洋湖渠		紧邻	SW	(GB3838-2002) IV 类标准	IV 类
2	湛河		6850	SE	(GB3838-2002) IV 类标准	IV 类
3	北汝河	二级保护区	4230	NE	(GB3838-2002)III 类标准	III类
		准保护区	2240	W		

三、地下水环境保护目标

编号	保护目标名称	关心点	水井与拟建场地位置 关系	供水规模 (人)	饮用村庄
1	集中式饮用水 水源	坡刘	本项目场地地下水径 流方向上游 0.91km	20000	供坡刘村、蛮子庄、七 里店、徐庄、朱庄、郭 庄、方庄、北丁庄、方 庄生活饮用
		十里铺村	本项目场地地下水径 流方向下游 1.048km	6000	供十里铺、南丁庄、樊 庄、杨庄、山前古庄、 西李庄、赵庄、陈庄、 东李庄、山前姚庄村民
2	分散式饮用水 水源地	南丁庄	本项目场地地下水径 流方向下游 1.241km	<10	供部分南丁庄村民自己 生活饮用
		樊庄	本项目场地地下水径 流方向下游 0.951km	<10	供部分樊庄村村民自己 生活饮用
		杨庄	本项目场地地下水径 流方向下游 1.804km	<10	供杨庄村村民自己生活 饮用

四、土壤环境保护目标

编号	敏感点名称	方位	距拟建项目主厂区厂界距离 (m)
1	丁庄社区	S	865
2	樊庄	SE	850

3	耕地（距离厂界最近距离处）		WSW	435	
五、风景名胜					
1	紫云山	SW	2140m	风景区	国家 AA 级风景区，省级森林公园
2	乾明寺	NE	2700m	风景区	国家 AA 级风景区，国家级文物保护单位
3	北汝河湿地公园	NE	4478m	风景区	国家级湿地公园
六、生态环境保护目标					
1	厂址区域			水土保持、植被防护与区域景观协调	
七、公路铁路					
1	G311	E	768m	/	国道
2	平禹铁路	E	600m	/	普通铁路

2.6 评价标准

2.6.1 环境质量标准

本次评价执行的环境质量标准见表 2-4~表 2-7。

表 2-4 环境空气质量标准表 1

污染因子	平均时间	《环境空气质量标准》 (GB3095-2026)				单位
		过渡阶段浓度限值		浓度限值		
		一级	二级	一级	二级	
SO ₂	年平均	20	60	20	20	μg/m ³
	日平均	50	150	50	50	
	1 小时平均	150	500	150	150	
NO ₂	年平均	40	40	30	30	
	日平均	80	80	50	50	
	1 小时平均	200	200	200	200	
CO	日平均	4	4	4	4	mg/m ³
	1 小时平均	10	10	10	10	
O ₃	日最大 8 小时平均	100	160	100	160	μg/m ³
	1 小时平均	160	200	160	200	
PM ₁₀	年平均	40	60	20	50	
	日平均	50	120	50	100	
PM _{2.5}	年平均	15	30	10	25	
	日平均	35	60	25	50	
TSP	年平均	/	/	80	200	μg/m ³
	日平均	/	/	120	300	
NO _x (以 NO ₂ 计)	年平均	50	50	40	40	
	日平均	100	100	70	70	
	1 小时平均	/	/	250	250	

表 2-5 环境空气质量标准表 2

执行标准	污染因子	平均时间	标准值	单位
参考《大气污染物综合排放标准详解》	NMHC	1h 平均	2.0	mg/m ³
参考《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ 2.2-2018) 表 D.1	乙醛	1h 平均	10	μg/m ³
	氨	1h 平均	200	μg/m ³
	硫化氢	1h 平均	10	μg/m ³

表 2-6 环境质量标准一览表

环境要素	执行标准		污染因子	标准限值	
				一级	二级
地表水	《地表水环境质量标准》 (GB3838-2002)	表 1 地表水环境质量标准基本项目标准限值 IV 类	pH	6~9	
			COD	30mg/L	
			BOD ₅	6mg/L	
			氨氮	1.5mg/L	
			总磷	0.3mg/L	
			高锰酸盐指数	10mg/L	
			硫化物	0.5mg/L	
			石油类	0.5mg/L	
			挥发酚	0.01mg/L	
		表 3 集中式生活饮用水地表水源地特定项目标准限值	乙醛	0.05mg/L	
地下水	《地下水质量标准》(GB/T14848-2017) III 类		pH	6.5-8.5	
			氨氮,(mg/L)	≤0.5	
			硝酸盐,(mg/L)	≤20	
			亚硝酸盐,(mg/L)	≤1.0	
			挥发酚类,(mg/L)	≤0.002	
			氰化物,(mg/L)	≤0.05	
			砷,(mg/L)	≤0.01	
			汞,(mg/L)	≤0.001	
			六价铬,(mg/L)	≤0.05	
			总硬度,(mg/L)	≤450	
			铅,(mg/L)	≤0.01	
			氟化物,(mg/L)	≤1.0	
			镉,(mg/L)	≤0.005	
			铁,(mg/L)	≤0.3	
			锰,(mg/L)	≤0.1	
			溶解性总固体,(mg/L)	≤1000	
			耗氧量,(mg/L)	≤3.0	
			硫酸盐,(mg/L)	≤250	
			氯化物,(mg/L)	≤250	
			总大肠菌群,(MPN/100mL)	≤3.0	

环境要素	执行标准	污染因子	标准限值	
			一级	二级
		细菌总数,(CFU/mL)	≤100	
		锌,(mg/L)	≤1.0	
		铜,(mg/L)	≤1.0	
		镍,(mg/L)	≤0.02	
		锑,(mg/L)	≤0.005	
	参考《生活饮用水卫生标准》 (GB5749-2022)	石油类(总量)	0.05mg/L	
声环境	《声环境质量标准》(GB3096-2008) 3类	昼间	65dB(A)	
		夜间	55dB(A)	

表 2-7 建设用地土壤环境质量标准 单位: mg/kg

检测因子		《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准 (试行)》(GB 36600-2018)	
		第一类用地筛选值	第二类用地筛选值
重金属和 无机物	砷	20	60
	镉	20	65
	铬(六价)	3.0	5.7
	铜	2000	18000
	铅	400	800
	汞	8	38
	镍	150	900
挥发性有 机物	四氯化碳	0.9	2.8
	氯仿	0.3	0.9
	氯甲烷	12	37
	1,1-二氯乙烷	3	9
	1,2-二氯乙烷	0.52	5
	1,1-二氯乙烯	12	66
	顺-1,2-二氯乙烯	66	596
	反-1,2-二氯乙烯	10	54
	二氯甲烷	94	616
	1,2-二氯丙烷	1	5
	1,1,1,2-四氯乙烷	2.6	10
	1,1,2,2-四氯乙烷	1.6	6.8
	四氯乙烯	11	53
	1,1,1-三氯乙烷	701	840
	1,1,2-三氯乙烷	0.6	2.8
	三氯乙烯	0.7	2.8
	1,2,3-三氯丙烷	0.05	0.5
	氯乙烯	0.12	0.43
	苯	1	4
	氯苯	68	270
	1,2-二氯苯	560	560
	1,4-二氯苯	5.6	20
	乙苯	7.2	28

检测因子	《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准（试行）》（GB 36600-2018）	
	第一类用地筛选值	第二类用地筛选值
苯乙烯	1290	1290
甲苯	1200	1200
间二甲苯+对二甲苯	163	570
邻二甲苯	222	640
半挥发性有机物	硝基苯	34
	苯胺	92
	2-氯酚	250
	苯并[a]蒽	5.5
	苯并[a]芘	0.55
	苯并[b]荧蒽	5.5
	苯并[k]荧蒽	55
	蒽	490
	二苯并[a, h]蒽	0.55
	茚并[1,2,3-cd]芘	5.5
	萘	25
其他项目	石油烃（C ₁₀ ~C ₄₀ ）	826
		4500

2.6.2 污染物排放标准

本次评价执行的污染物排放标准见表 2-8。

本项目产品为 PETG/PCTG（聚对苯二甲酸乙二醇酯-1,4-环己烷二甲醇酯），属于热塑类塑料，因此执行《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及 2024 年修改单）表 1 热塑性聚酯树脂 间接排放标准。

本项目焦炉煤气导热油炉排放的污染物执行河南省《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）燃气锅炉排放限值要求。工艺废气执行《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015，及 2024 年修改单）表 5 大气污染物特别排放限值及表 9，根据 GB31572-2015“利用锅炉、工业炉窑、固废焚烧炉处理有机废气的，烟气基准含氧量按其排放标准规定执行。”因此本项目工艺有机废气引入导热油炉燃烧处理，热媒炉出口废气需按照《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）基准含氧量 3.5%要求执行。

根据《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及 2024 年修改单）“废水进入城镇污水处理厂或经由城镇污水管线排放，应达到直接排放

限值；废水进入园区（包括各类工业园区、开发区、工业聚集地等）污水处理厂执行间接排放限值，未规定限值的污染物项目由企业与园区污水处理厂根据其污水处理能力商定相关标准，并报当地环境保护主管部门备案。” 本项目废水排入襄城县第二污水处理厂（襄城中州水务污水处理有限公司第二污水处理厂）处理，根据排污许可证，襄城县第二污水处理厂属于工业废水集中处理厂；因此本项目废水总排口执行《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及 2024 年修改单）表 1 热塑性聚酯树脂间接排放标准，同时满足襄城县第二污水处理厂收水要求。

表 2-8 污染物排放标准一览表

污染类型	执行标准	污染因子	标准值	
			排放浓度/速率	无组织排放监控浓度
废气	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015，及 2024 年修改单）表 5 大气污染物特别排放限值、表 9 企业边界大气污染物浓度限值热塑性聚酯树脂、表 6	非甲烷总烃	60mg/m ³	厂界 4.0mg/m ³
		颗粒物	20mg/m ³	厂界 1.0mg/m ³
		乙醛	20mg/m ³	/
		二氧化硫(焚烧设施)	50mg/m ³	/
		氮氧化物(焚烧设施)	100mg/m ³	/
		单位产品非甲烷总烃排放量	0.3kg/t ^{c,d}	/
	《大气污染物综合排放标准》（GB16297-1996）表 2	NMHC	120mg/m ³	10kg/h
	《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）燃气锅炉	颗粒物	5mg/m ³	/
		二氧化硫	10mg/m ³	/
		氮氧化物	30mg/m ³	/
		氨	8mg/m ³	/
		烟气黑度（林格曼黑度）	≤1 级	/
		基准含氧量	3.5%	/
	《挥发性有机物无组织排放控制标准》（GB37822-2019）	NMHC	/	厂房外监控点处 1h 平均浓度值 6mg/m ³
				厂房外监控点处任意一次浓度值 20mg/m ³
	《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）	氨	4.9kg/h	厂界 1.5mg/m ³
		硫化氢	0.33kg/h	厂界 0.06mg/m ³
		臭气浓度	2000（无量纲）	厂界 20(无量纲)
废水	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015，及 2024 年修改单）表 1、表 3 热塑性	pH	/	企业废水总排口
		悬浮物	/	
		COD	/	

污染类型	执行标准	污染因子	标准值	
			排放浓度/速率	无组织排放 监控浓度
	聚酯树脂 间接排放标准	BOD ₅	/	
		氨氮	/	
		总氮	/	
		总磷	/	
		总有机碳	/	
		乙醛	1.0mg/L	
		单位产品基准排水量	3.5m³/t 产品	/
		《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015 及 2024 年修改单）表 1 间接排放标准	pH	/
	悬浮物		/	
	COD		/	
	BOD ₅		/	
	氨氮		/	
	总氮		/	
	总磷		/	
	总有机碳		/	
	石油类		20	
	襄城县第二污水处理厂进水水质指标 其他工业废水水质	pH	6~9	/
		COD	500mg/L	
		BOD ₅	120mg/L	
		悬浮物	100mg/L	
		氨氮	30mg/L	
		总氮	50mg/L	
		总磷	1mg/L	
		石油类	10mg/L	
噪声	施工期：《建筑施工噪声排放标准》（GB12523-2025）	昼间	70dB(A)	
		夜间	55dB(A)	
	运营期：《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）3 类	昼间	65dB(A)	
		夜间	55dB(A)	
固废	《危险废物贮存污染物控制标准》（GB18597-2023）			
注：c.处理设施的非甲烷总烃去除效率达到 97%时，等同于满足单位产品非甲烷总烃排放量的要求。 d.利用锅炉、工业炉窑、固废焚烧炉处理有机废气的，若有机废气引入火焰区进行处理，则等同于满足去除效率要求。				

2.7 评价工作等级

2.7.1 环境空气评价工作等级

根据工程分析结果，选择计算污染物的最大地面浓度占标率 P_i （第 i 个污染物），及第 i 个污染物的地面浓度达标准限值 10%时所对应的最远距

离 $D_{10\%}$ 。其中 P_i 定义为：

$$P_i = \frac{C_i}{C_{0i}} \times 100\%$$

式中：

P_i —第 i 种污染物最大地面浓度占标率，%；

C_i —采用估算模式计算的第 i 个污染物最大地面浓度， mg/m^3 ；

C_{0i} —第 i 个污染物的环境空气质量标准， mg/m^3 ；

C_{0i} 一般选用《环境空气质量标准》(GB3096-2012) 中 1 小时平均取样时间的二级标准浓度限值，对于没有小时浓度限值的污染物，取日均浓度限值的 3 倍值。

根据预测结果可知，A1 装置区无组织废气，排放污染物乙醛的最大占标率 P_{Max} 为 131.18%，占标率大于 10%，根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018) 的要求，确定评价工作等级为一级。

2.7.2 地表水环境评价工作等级

本项目废水主要包括生产废水、循环冷却水排水和生活污水；其中生产废水包括汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水和质检化验废水。项目生产废水、生活污水经厂区自建废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并由厂区总排口达到《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015) 排放限值要求及襄城县第二污水处理厂进水要求，达标排入襄城县第二污水处理厂。

根据《环境影响评价技术导则 地表水环境》(HJ2.3-2018)，本工程属于水污染影响型建设项目，根据导则中水污染影响型建设项目评价等级判定，本工程地表水预测评价等级为三级 B。

2.7.3 地下水环境评价工作等级

(1) 项目分类

依据《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ 610-2016) 附录 A 地

下水环境影响评价行业分类表，本项目属于 L 石化、化工类别中的“85、合成材料制造”，拟建项目场地地下水环境影响评价项目类别为I类。

（2）地下水敏感程度调查

调查区内有 2 处集中式饮用水水源：坡刘村集中式饮用水水源井、十里铺集中式饮用水水源井（备用），均未划分水源地保护区；项目场地地下水径流方向下游有南丁庄、樊庄、杨庄 3 个村中均已集中供水，但个别家庭仍在使⽤小型水井，属于分散式饮用水水源地。拟建项目场地位于这些水源地的地下水径流方向的上游补给区，故拟建项目及周边地下水敏感程度为“较敏感”。

（3）地下水评价等级

根据上述建设项目所属的地下水环境影响评价项目类别及建设项目的地下水环境敏感程度，综合判定拟建项目地下水环境影响评价工作等级为一级，各指标分类等级见表 2-9。

表 2-9 厂址地下水环境影响评价工作等级分级表

项目类别 环境敏感程度	地下水环境影响评 价项目类别	地下水环境敏感程度 分级	地下水环境评价 工作等级判定
拟建项目场地	I类	较敏感	一级

2.7.4 声环境影响评价工作等级

本项目位于《声环境质量标准》（GB3096-2008）3 类声环境功能区，各敏感目标距厂界的距离均在 200m 以上，预计工程建设前后敏感目标噪声级增量在 3dB（A）以下。根据《环境影响评价技术导则 声环境》（HJ2.4-2021）中的有关规定，评价工作等级为三级。

2.7.5 土壤环境影响评价工作等级

根据《环境影响评价技术导则 土壤环境》（HJ 964-2018）中规定，污染影响型建设项目土壤环境影响评价工作等级的划分有项目类别、占地规模与周边土壤环境敏感程度确定，其评价工作等级划分方法见表 2-10。

表 2-10 工作等级划分表

评价等级 敏感程度	I 类			II 类			III 类		
	大	中	小	大	中	小	大	中	小
敏感	一级	一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级
较敏感	一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	/
不敏感	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	/	/
注：“/”表示可不开展土壤环境影响评价工作									

相关判级依据中，建设项目占地规模分为大型（ $\geq 50\text{hm}^2$ ）、中型（ $5\sim 50\text{hm}^2$ ）、小型（ $\leq 5\text{hm}^2$ ）。环境敏感程度分为敏感、较敏感和不敏感，其分级方法见表 2-11。

表 2-11 环境敏感程度分级表

敏感程度	判别依据
敏感	建设项目周边存在耕地、园地、牧草地、饮用水水源地或居民区、学校、医院、疗养院、养老院等土壤环境敏感目标的
较敏感	建设项目周边存在其他土壤环境敏感目标的
不敏感	其他情况

本项目为“制造业-石油、化工-化学制品制造项目”，根据（HJ 964-2018）附录 A，项目类别属于“I类”；本项目厂区占地 12.98hm^2 ，属于中型项目；本项目位于襄城县先进制造业开发区南区，本项目周边为工业用地，不存在区域土壤环境敏感目标，因此周边环境敏感程度为“不敏感”。结合表 2-10 可知，本项目土壤环境影响评价等级为“二级”。

2.7.6 环境风险评价工作等级

根据《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ169-2018），本工程厂区危险物质及工艺系统危险性等级为 P1，环境敏感程度最高为 E1，则项目环境风险潜势判定为 IV^+ 。本次风险评价定为一級评价，详见表 2-12。

表 2-12 环境风险评价工作级别

环境风险潜势	IV、IV ⁺	III	II	I
评价工作等级	一*	二	三	简单分析 ^a
^a 是相对于详细评价工作内容而言，在描述危险物质、环境影响途径、环境危害后果、风险防范措施等方面给出定性的说明。导则附录 A。				

*为本项目分类。

2.7.7 生态环境评价等级

本项目利用原料 PTA、乙二醇和 CHDM 生产 PETG (PCTG)，属于污染影响类建设项目。本项目位于襄城县先进制造业开发区南区（襄城县循环经济产业集聚区），本项目符合园区规划环评要求，且不涉及生态敏感区，因此根据《环境影响评价技术导则 生态影响》（HJ19-2022）要求，本项目对生态影响进行简单分析。

2.8 评价范围

根据评价分级结果，结合项目特点及建设项目所在区域环境特征，确定该项目各环境因素的评价范围，详见表 2-13。

表 2-13 工程各环境因素评价范围一览表

环境因素		评价范围
环境空气		以厂址为中心区域，厂界四边分别外延 2.5km，评价范围 29.05km ²
地表水		项目生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂；主要分析本项目废水排至襄城县第二污水处理厂的可行性
地下水		项目地下水径流方向上游外扩 2km 为界，西北、西南边界以碎屑岩类裂隙水与松散岩类孔隙水分区线为界，东北边界以沿平行地下水流向为界（可看作零流量边界），东边界以碎屑岩类裂隙水与松散岩类孔隙水分区线为界。东南边界以沿平行地下水流向为界（可看作零流量边界），本次地下水评价范围 21km ²
声环境		厂界外 200m
土壤		厂区及厂界外 200m，评价范围约 0.59km ²
生态		项目厂址区域
环境 风险	环境空气	本项目东西南北厂界外沿 5km，评价范围约 107.12km ²
	地表水	与本项目地表水评价范围相同，简要分析事故废水对地表水环境的影响
	地下水	与本项目地下水评价范围相同

2.9 专题设置与评价重点

2.9.1 本次评价专题设置情况

根据项目排污特征及区域环境特征，本次评价设置如下专题：

- （1）概述
- （2）总则

- (3) 工程分析
- (4) 环境现状调查与评价
- (5) 环境影响预测与评价
- (6) 污染防治措施可行性分析
- (7) 环境风险分析
- (8) 产业政策与相关规划相符性分析
- (9) 经济损益分析
- (10) 环境管理与监测计划
- (11) 评价结论及建议

2.9.2 本次评价重点

- (1) 工程分析
- (2) 污染防治措施可行性分析
- (3) 环境风险分析
- (4) 环境管理与监测计划

2.10 评价工作程序

评价工作程序见图 2-1。

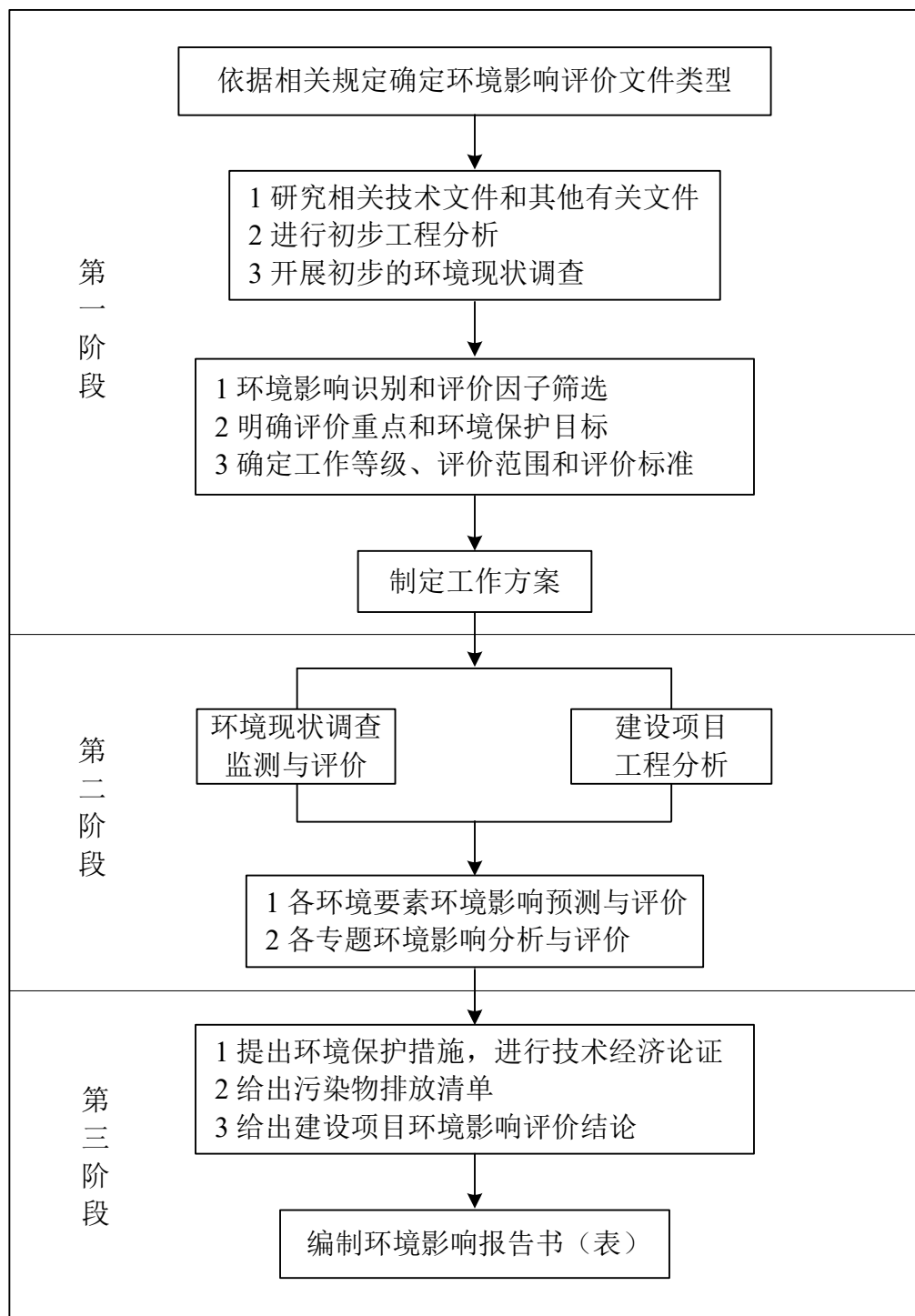


图 2-1 建设项目环境影响评价工作程序图

第3章 工程分析

3.1 企业概况

许昌金萌聚材科技有限公司前身为许昌金萌可降解材料有限公司，成立于 2023 年 09 月，位于襄城县先进制造业开发区，依托区域河南平煤神马首山碳材料有限公司的原材料等优势筹建，主要从事合成材料和生态环境材料制造。2025 年 9 月许昌金萌可降解材料有限公司名称变更为许昌金萌聚材科技有限公司。

许昌金萌聚材科技有限公司目前在建工程情况如下：

“3 万吨/年 CHDM(1,4-环己烷二甲醇)项目”(以下简称“在建 CHDM 一期工程”)于 2025 年 6 月 20 日取得许昌市生态环境局批复，批复文号“许环建审[2025]17 号”，目前该项目已建成，正在生产调试。

“扩建 3 万吨/年 CHDM (1,4-环己烷二甲醇)项目”(以下简称“在建 CHDM 二期工程”)于 2026 年 1 月 8 日取得许昌市生态环境局批复，批复文号“许环建审[2026]1 号”，目前该项目尚未开工建设。

表 3-1 金萌公司在建工程基本情况一览表

类别	序号	项目名称	审批情况	主要建设内容	产品规模	验收情况
在建工程	1	3 万吨/年 CHDM(1,4-环己烷二甲醇)项目	2025.6.20 许环建审[2025]17 号	1 套 3 万吨/年 CHDM 装置及配套公辅工程、环保工程	1, 4-环己烷二甲醇 (CHDM): 30000t/a; 甲醇: 13642.88t/a	2026 年 4 月开始生产调试
在建工程	2	扩建 3 万吨/年 CHDM (1,4-环己烷二甲醇)项目	2026.1.8 许环建审[2026]1 号	1 套 3 万吨/年 CHDM 装置及配套公辅工程、环保工程	1, 4-环己烷二甲醇 (CHDM): 30000t/a; 甲醇: 13642.88t/a	尚未开工建设

3.2 公司项目建设时序及建设周期

目前，在建工程 3 万吨/年 CHDM 项目（CHDM 一期工程）已建成开始生产调试。

根据公司规划，扩建 3 万吨/年 CHDM 项目（CHDM 二期工程）拟于

2027 年底开始建设，计划于 2028 年底建成。

根据公司规模，本次工程 5 万吨/年 PETG（PCTG）项目拟于 2026 年 7 月开始建设，计划于 2027 年 6 月建成。

3.3 在建工程概况

3.3.1 在建 CHDM 一期工程

在建 CHDM 一期工程“3 万吨/年 CHDM(1, 4-环己烷二甲醇)项目”于 2025 年 6 月 20 日取得许昌市生态环境局批复，批复文号“许环建审[2025]17 号”，目前已建成开始生产调试。

3.3.1.1 CHDM 一期工程基本情况

表 3-2 CHDM 一期工程基本情况表

序号	名称	内容
1	建设单位	许昌金萌聚材科技有限公司（原为许昌金萌可降解材料有限公司）
2	项目名称	3 万吨/年 CHDM（1,4-环己烷二甲醇）项目
3	项目性质	新建
4	建设地点	许昌市襄城县先进制造业开发区许昌金萌聚材科技有限公司 （襄城县先进制造业开发区南园区、河南平煤神马首山碳材料有限公司西侧）
5	总投资	61344.32 万元
6	环保投资	1179 万元
7	工艺路线	对苯二甲酸二甲酯（DMT）→原料预处理→两段加氢→精馏→CHDM 产品
8	产品方案	1,4-环己烷二甲醇（CHDM）3 万吨/年，甲醇 1.36 万吨/年
9	劳动定员	项目新增劳动定员 62 人，其中管理技术人员、辅助工人 42 人，装置操作人员 20 人
10	工作制度	年运行 8000h，管理技术人员及辅助工人实行单班制，操作人员实行四班三运转连续工作制

3.3.1.2 CHDM 一期工程组成

根据目前 CHDM 一期工程实际建设情况，其主要组成及建设内容汇总见表 3-3。

（涉密，部分删除处理）

表 3-3 CHDM 一期工程项目组成一览表

建设名称		相关情况
主	CHDM 装置	

建设名称		相关情况	
主体工程	原料/成品车间		
公用工程	供水	生活给水系统	水源来自园区给水管网,接入 1 根 DN50 生活给水干管,供水压力 0.3MPa
		生产给水系统	水源来自园区给水管网,接入 1 根 DN150 生产给水干管,供水压力 0.3MPa
		循环水	新建 1 套规模为 1000m ³ /h 循环冷却水系统
		脱盐水	脱盐水用量 0.46t/h, 所需脱盐水由园区企业首山碳材料购入,经管道送至本项目区域
	排水		项目设计雨污分流;生产废水经污水管网分类收集后和生活污水经管道送至首恒新材料废水处理站生化段,处理达标后经首恒新材料总排口排至襄城县第二污水处理厂;循环冷却水排水经单独管网送至首恒新材料废水总排口外排至襄城县第二污水处理厂
	变配电		建设 1 座 10kV 变电所,电源由项目附近 110kV 首山变和 110kV 焦化变双回路引入
	消防水站		设置消防泵站 1 座,设独立消防水池 2 座,总有效容积 2×1000m ³
	泡沫站		新建 1 座泡沫站,设压力式泡沫比例混合装置 1 套,2.5m ³ 泡沫罐
	蒸汽		项目蒸汽用量为 22.5t/h,从园区企业首山碳材料购入,由管道送至项目区域
	氮气		项目氮气用量约 510Nm ³ /h,用气压力 0.7 MPa (G),从园区企业首山碳材料购入,由管道送至项目区域
	仪表空气		项目仪表空气用量约 150Nm ³ /h,用气压力 0.6 MPa (G),从园区企业首山碳材料购入,由管道送至项目区域
	压缩空气		项目压缩空气最大量 400Nm ³ /h (间歇),用气压力 0.6 MPa (G),由园区企业首山碳材料购入,由管道送至项目区域
	生活、办公设施		利用项目征地范围内遗留的办公楼,建筑面积 1053m ² ,用于职工办公
辅助工程	质检化验		新建 1 座质检楼,建筑面积 1937m ² ,用于对产品、中间产品 DMCD 以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析
	中央控制室		新建 1 座中央控制室,建筑面积 1488m ² ,用于布置厂区集中控制系统
	机柜间		新建 1 座机柜间,建筑面积 487m ² ,用于布置火警控制器、扩音对讲分机柜等设施
	门卫		新建 1 处人流出入门卫室,建筑面积 12m ²
	地磅房		新建 1 座地磅房 (兼顾物流出入门卫室),建筑面积 67m ² ,用于出入运输车辆称重
储运工程	仓库	原料库	
		产品库	
		化学品库及备件库	
	产品罐区		
	中间罐区		

建设名称		相关情况	
	(位于装置区)		
	汽车装车站		
环 保 工 程	废气处理	废气输送管网	加氢分离尾气送首山碳材料焦炉煤气管网用作燃料气，综合利用不外排
		蓄热式催化燃烧装置 RCO	原料熔融废气、精馏废气和中间罐废气经洗涤塔+水洗塔处理后，尾气送至 RCO 装置处理；产品罐区废气、装车废气和 CHDM 灌装废气收集后直接送 RCO 装置处理；RCO 尾气经 DA001 15m 排气筒排放
		滤筒除尘器	原料上料废气经滤筒除尘器处理后经 DA002 15m 排气筒排放
		1#活性炭装置	危废暂存间有机废气收集后送 1#活性炭装置处理后，经 DA003 15m 排气筒排放
		2#改性活性炭装置	质检化验产生有机废气，收集送 2#活性炭装置处理后，经 DA004 18.1m 排气筒排放
		泄漏检测与修复	生产区、罐区、装车无组织废气采用泄漏检测与修复技术
		火炬系统	地面火炬一座，处理量 $86792\text{Nm}^3/\text{h} \times 2 \text{套} = 173584\text{Nm}^3/\text{h}$ ，用于处理非正常工况及事故废气
	废水处理	废水输送管网	生产废水和生活污水经管道送至首恒新材料废水处理站生化段，处理达标后经首恒废水总排口排至襄城县第二污水处理厂；循环冷却水排水经单独管网送至首恒新材料废水总排口外排至襄城县第二污水处理厂；废水采用架空管道输送，输送距离约 360m
	固体暂存	生活垃圾暂存处	设置生活垃圾暂存处，用于一般固体废物的暂存
		危险废物暂存间	新建 1 座 300m^2 危险废物暂存间，用于危险废物的暂存
	噪声防治	消声、减振、隔声	对生产设备采取消声、减振、隔声等措施进行降噪
	环境风险	废气防范	可燃气体探头+报警系统、火灾报警装置、消防、灭火设施、防毒服、防毒面具、呼吸器等
		事故池	新建 1 座 3000m^3 事故水池
		初期雨水池	
		地下水防渗	对厂区采取分区防渗措施，罐区设置围堰，装置区设边沟

3.3.1.3 在建 CHDM 一期工程建设规模及产品方案

CHDM 一期工程产品方案及生产规模见表 3-4。

表 3-4 CHDM 一期工程产品方案一览表

类别	产品名称	年产量 (t/a)	相态	备注
产品	1,4-环己烷二甲醇 (CHDM)	30000	熔融态	
副产品	甲醇	13642.88	液态	

3.3.1.4 在建一期工程主要设备

根据 CHDM 一期工程目前实际建设情况, 主要设备见表 3-5。

(涉密，部分删除处理)

表 3-5 CHDM 一期工程主要设备一览表

[illegible]

3.3.1.5 在建 CHDM 一期工程主要原辅材料及动力消耗

CHDM 一期工程原辅材料及动力消耗量见表 3-6、表 3-7。

(涉密，部分删除处理)

表 3-6 CHDM 一期工程原辅材料消耗量

序号	名称	性状	规格	单位	数量	来源	备注
1	对苯二甲酸二甲酯 (DMT)	固体	99.8%	t/a	41552.201	外购	/
2	氢气	气体	99.99%	t/a	3492.8	外购	由首创化工提供，管道输送
3							
4							
5	包装桶	/	25L、30L	个	135000	外购	约 3375t/a CHDM 产品经包装桶包装后出售

表 3-7 CHDM 一期工程主要动力消耗量

序号	项目名称	单位	耗量	来源
1	电	10 ⁴ kW·h/a		园区供电网
2	新鲜水	t/a		园区供水管网
3	蒸汽	t/a		外购，由首山碳材料提供
4	脱盐水	t/a		外购，由首山碳材料提供
5	仪表空气	10 ⁴ Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供
6	氮气	10 ⁴ Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供
7	压缩空气	10 ⁴ Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供
8	焦炉煤气	10 ⁴ Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供；火炬用气
9	循环冷却水	10 ⁴ t/a		自建

3.3.1.6 在建 CHDM 一期工艺流程及产污环节

(1) 生产工艺

(涉密，部分删除处理)

(2) 产污环节统计

(涉密，部分删除处理)

表 3-8 CHDM 一期工程产污环节及防治措施一览表

项目	编号	污染源	产污环节	主要污染物名称	拟采取措施
废气	G1				
	G2				
	G3				
	G4				
	G5				

项目	编号	污染源	产污环节	主要污染物名称	拟采取措施
	G6				
	G7				
	G8				
	G9				
	G10				
	A1	装置区无组织废气	装置区及中间罐区	甲醇、甲烷、非甲烷总烃	泄漏检测与修复
	A2	产品罐区无组织废气	产品罐区	非甲烷总烃	泄漏检测与修复
	A3	装车无组织废气	汽车装车站台	非甲烷总烃	规范装车、泄漏检测与修复
	A4	原料/成品车间无组织废气	原料/成品车间	颗粒物、非甲烷总烃	加强管理、定期检修
	A5	危废暂存间	危废暂存间无组织废气	非甲烷总烃	加强管理、定期检修
废水	A6	质检化验楼	质检化验无组织废气	非甲烷总烃	加强管理、定期检修
	W1	分离废水	MCHM分离罐	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	经管道送首恒新材料废水处理站生化处理段，处理达标后排至襄城县第二污水处理厂
	W2	水洗塔废水	水洗塔	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	
	W3	装置区地面清洗废水	装置区地面清洗	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	
	W4	质检化验废水	质检化验	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	
	W5	循环冷却水排水	循环冷却水系统	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	经单独管道送至首恒废水站出水口，与首恒废水站出水一并经首恒废水总排口排至襄城县第二污水处理厂
	W6	生活污水	员工办公生活	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	经管道送首恒新材料废水处理站生化处理段，处理达标后排至襄城县第二污水处理厂
固废	S1				
	S2				
	S3				
	S4				
	S5	废试剂瓶	质检化验	玻璃瓶、有机试剂	送有资质单位处置
	S6	废活性炭	活性炭装置	活性炭、有机物	送有资质单位处置
	S7	废催化燃烧催化剂	铂、陶瓷	铂、陶瓷、有机物	送有资质单位处置
	S8	废包装袋	DMT原料包装	聚丙烯、DMT	送有资质单位处置
	S9	废变压器油	变压器	废矿物油	送有资质单位处置
	S10	其他废矿物油	空压机等设备	废变压器油	送有资质单位处置
	S11	生活垃圾	员工办公生活	果皮、纸屑等	由环卫部门统一收集
噪声	N1	熔融釜噪声	/	/	基础减振，车间隔声
	N2	灌装机噪声	/	/	基础减振，车间隔声
	N3	风机噪声	/	/	消声减振，隔声
	N4	泵类噪声	/	/	基础减振，隔声

项目	编号	污染源	产污环节	主要污染物名称	拟采取措施
	N5	冷却水塔噪声	/	/	基础减振，合理布局
	N6	氢气压缩机噪声	/	/	基础减振，隔声
	N7	地面火炬噪声	/	/	消声，隔声

3.3.1.7 在建 CHDM 一期工程污染物产排情况

(涉密，部分删除处理)

由于 CHDM 一期工程目前已建成，正在生产调试，但尚未稳定运行，污染源均不具备监测条件，因此本评价中 CHDM 一期工程污染源产排情况仍按其环评以及 CHDM 二期工程环评对其“以新带老”后的情况进行分析，排气筒参数按其实际建设情况填写。

(1) 在建 CHDM 一期工程废气污染物产排情况

① 有组织废气

废气产排情况见表 3-9，达标分析见表 3-10。

表 3-9 CHDM 一期工程大气污染物产生、处理及排放情况一览表

序号	废气名称	产生源	污染因子	产生情况				处理措施	处理效率 %	排放情况				排放工况	工作时间 h/a
				气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	产生量 t/a			气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	排放量 t/a		
1															
2															
3															
4															
5															
6															
7															
8															

表 3-10 CHDM 一期工程有组织废气排放达标分析一览表

废气排放源	气量 m³/h	排放高度 m	执行标准	污染因子	排放浓度达标分析			排放速率达标分析			排放高度达标分析	
					排放浓度 mg/m³	排放标准 mg/m³	浓度达标性	排放速率 kg/h	排放标准 kg/h	速率达标性	排放高度 m	高度达标性

废气排放源	气量 m³/h	排放 高度 m	执行标准	污染 因子	排放浓度达标分析			排放速率达标分析			排放高度达标 分析	
					排放浓 度 mg/m³	排放标准 mg/m³	浓度 达标 性	排放速 率 kg/h	排放标 准 kg/h	速率 达标 性	排放高 度 m	高度 达标 性

CHDM 一期工程各污染物有组织排放量见表 3-11。

表 3-11 CHDM 一期工程有组织废气排放量一览表

序号	项目		DA001 排气筒	DA002 排气筒	DA003 排气筒	DA004 排气筒	合计
			催化燃烧尾气	G1 原料上料废气	G9 危废暂存间废气	G10 质检化验废气	
1	工作时间 (h/a)						
2	排放高度 (m)						
3	污染物排放量 (t/a)	颗粒物					
4		甲醇					
5		非甲烷总烃					

② 无组织排放

CHDM 一期工程无组织排放情况见表 3-12。

表 3-12 CHDM 一期工程无组织废气排放量一览表

序号	项目		装置区无组织废气 A1	产品罐区无组织废气 A2	装车无组织废气 A3	原料/成品车间无组织废气 A4	危废暂存间无组织废气 A5	质检化验无组织废气 A6	合计
1	工作时间 (h/a)								
2	面源长宽 (m)								
3	污染物排放量 (t/a)	颗粒物							
		甲醇							
4		非甲烷总烃							

(2) 在建 CHDM 一期工程废水污染物产排情况

CHDM 一期工程生产废水和生活污水分类收集后经管道送首恒新材料废水处理站生化处理后，经首恒厂区废水总排口排入襄城县第二污水处理厂；循环冷却水排水属于清净下水，经单独管道送至首恒废水站出水口，与首恒废水站出水一并经首恒废水总排口排至襄城县第二污水处理厂。

(涉密，部分删除处理)

CHDM 一期工程生产废水和生活污水依托首恒废水站生化段处理后，与 CHDM 一期工程循环冷却水排水一并经首恒废水总排口排至襄城县第二污水处理厂的排水水质可以满足《石油化学工业污染物排放标准》(GB31571-2015) 表1直接排放限值、《化工行业水污染物间接排放标准》

(DB41/1135-2016) 表1排放标准要求及襄城县二污收水标准要求。

(3) 在建 CHDM 一期工程噪声产排情况

CHDM 一期工程主要噪声源为熔融釜、灌装机、风机、泵类和地面火炬等设备运转时的设备噪声等，距实测结果，工程噪声级为 65~110dB(A)。

(4) 在建 CHDM 一期工程固废产生及处理处置情况

CHDM 一期工程固体废物产生情况见表 3-13。

(涉密，部分删除处理)

表 3-13 CHDM 一期工程固体废物产生及处置情况一览表

编号	名称	产生环节	主要成分	有害成分	理化性质	产生量 (t/a)	利用量 (t/a)	处置量 (t/a)	处理处置措施
1									
2									
3									
4									
5									
6									
7									
8									
9									
10									
11									

(5) 在建 CHDM 一期工程环境风险防范及应急措施

CHDM 一期工程环境风险防范及应急措施见表 3-14。

(涉密，部分删除处理)

表 3-14 CHDM 一期工程风险事故风险防范及应急措施一览表

类别	环境风险事故防范措施
废水	1 座 3000m ³ 事故水池
	罐区设置围堰
废气	毒性气体探头+可燃气体探头+报警系统
	火灾报警装置
消防	消防、灭火设施
防护	防毒服、防毒面具、呼吸器等

(6) 在建 CHDM 一期工程排放总量情况

(涉密，部分删除处理)

CHDM 一期工程排污情况见表 3-15。

表 3-15 CHDM 一期工程主要污染物排放情况

项目	污染物	单位	排放量
废气	废气量	万 m ³ /a	
	颗粒物	t/a	
	甲醇	t/a	
	非甲烷总烃	t/a	
废水	废水量	万 m ³ /a	
	COD	t/a	
	氨氮	t/a	
	TN	t/a	
固废	危险废物	t/a	
	疑似危废	t/a	
	生活垃圾	t/a	

3.3.1.8 在建 CHDM 一期工程存在环保问题及整改建议

(涉密，部分删除处理)

表 3-16 CHDM 一期工程存在的环保问题及整改、提升计划

文件要求		在建 CHDM 一期工程实际情况	企业整改/提升计划	实施时间

3.3.2 在建 CHDM 二期工程

在建 CHDM 工程“扩建 3 万吨/年 CHDM（1,4-环己烷二甲醇）项目”于 2026 年 1 月 8 日取得许昌市生态环境局批复，批复文号“许环建审[2026]1 号”，目前在建工程尚未建设。

3.3.2.1 CHDM 二期工程基本情况

表 3-17 CHDM 二期工程基本情况表

序号	名称	内容
1	建设单位	许昌金萌聚材科技有限公司
2	项目名称	扩建 3 万吨/年 CHDM（1,4-环己烷二甲醇）项目
3	项目性质	扩建
4	建设地点	许昌市襄城县先进制造业开发区许昌金萌聚材科技有限公司
5	总投资	50000 万元
6	环保投资	749 万元
7	工艺路线	对苯二甲酸二甲酯（DMT）→原料预处理→两段加氢→精馏→CHDM 产品
8	产品方案	1,4-环己烷二甲醇（CHDM）3 万吨/年，甲醇 1.36 万吨/年
9	劳动定员	扩建工程新增劳动定员 40 人
10	工作制度	年运行 8000h，管理技术人员及辅助工人实行单班制，操作人员实行四班三运转连续工作制

3.3.2.2 CHDM 二期工程组成

CHDM 二期工程主要组成及建设内容汇总见表 3-18。

（涉密，部分删除处理）

表 3-18 CHDM 二期工程组成一览表

建设名称		相关情况	备注
主体工程	CHDM 装置		
	原料/成品车间		
公用工程	生活给水系统	依托在建一期工程给水管网，水源来自园区给水管网	依托一期
	生产给水系统	依托在建一期工程给水管网，水源来自园区给水管网	依托一期
	循环水		

建设名称			相关情况	备注
程		脱盐水	工程脱盐水用量 0.46t/h，所需脱盐水由园区企业首山碳材料购入，经管道送至本项目区域	外购
		排水	项目设计雨污分流；生产废水、生活污水及部分循环冷却水排水经厂区废水处理站处理后，与剩余循环冷却水排水一并厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂	新建
		变配电	依托在建一期工程变电所供电	依托一期
		消防水站	依托在建一期工程的 1 座消防泵站和 2 座 1000m ³ 的独立消防水池	依托一期
		泡沫站	依托在建一期工程的 1 座泡沫站	依托一期
		蒸汽	蒸汽用量为 22.5t/h，从园区企业首山碳材料购入，由管道送至本项目区域	依托一期
		氮气、仪表空气、压缩空气		
辅助工程		生活、办公设施	依托在建一期工程办公楼，用于职工办公	依托一期
		质检化验	依托在建一期工程质检楼，用于对产品、中间产品 DMCD 以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析	依托一期
		中央控制室	依托在建一期工程中央控制室，用于布置厂区集中控制系统	依托一期
		机柜间	依托在建一期工程机柜间，用于布置火警控制器、扩音对讲分机柜等设施	依托一期
		门卫	依托在建一期工程人流出入门卫室，	依托一期
		地磅房	依托在建一期工程地磅房（兼顾物流出入门卫室），用于出入运输车辆称重	依托一期
储运工程	仓库	原料库	依托在建一期工程原料库，用于储存原料 DMT	依托一期
		产品库	依托在建一期工程产品库，用于灌装和储存桶装 CHDM 产品	依托一期
		化学品库及备件库	依托在建一期工程化学品库及备件库，用于存放维修备件、机械备件等材料	依托一期
	罐区			
	中间罐区 (位于装置区)			
	汽车装车站			
环保工程	废气处理	废气输送管网	加氢分离尾气送首山碳材料燃料管网用作燃料气，综合利用不外排	依托一期
		2#蓄热式催化燃烧装置 RCO	原料熔融废气、原料罐废气、精馏废气和中间罐废气经新建“洗涤塔+水洗塔”处理后，尾气及产品罐废气送至新建 2#RCO 装	新建

建设名称		相关情况	备注
		置处理；RCO 尾气经 DA005 15m 排气筒排放	
	1#蓄热式催化燃烧装置 RCO	装车、灌装均依托在建工程设备及环保设备，装车废气和 CHDM 灌装废气收集后直接送在建工程 RCO 装置处理；RCO 尾气经 DA001 15m 排气筒排放	依托一期
	上料含尘废气滤筒除尘器	原料上料依托在建工程设备及环保设施，废气经滤筒除尘器处理后经 DA002 15m 排气筒排放	依托一期
	危废间废气 1#活性炭装置	依托在建一期工程危废暂存间及废气处理措施，危废暂存间有机废气收集后送 1#活性炭装置处理后，经 DA003 15m 排气筒排放	依托一期
	质检化验废气 2#改性活性炭装置	依托在建一期工程质检楼及废气处理措施，质检化验产生有机废气，收集送 2#活性炭装置处理后，经 DA004 15m 排气筒排放	依托一期
	废水站废气收集及处理	废水处理站集输、储存、处理设施加盖密闭，废气收集后由生物滤床处理后，经 DA006 15m 排气筒排放	新建
	火炬系统	依托在建一期工程地面火炬，用于处理非正常工况及事故废气	依托一期
废水处理	废水输送管网	新建一座 20m³/h 废水处理站，扩建工程及在建工程生产废水、生活污水与部分循环冷却水排水经厂区废水处理站处理后，与剩余循环冷却水排水一并经厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂	新建
固体暂存	生活垃圾暂存处	依托在建一期工程生活垃圾暂存处，用于生活垃圾的暂存	依托一期
	危险废物暂存间	依托在建一期工程 1 座 300m² 危险废物暂存间，用于危险废物的暂存	依托一期
噪声防治	消声、减振、隔声	对生产设备采取消声、减振、隔声等措施进行降噪	新建
环境风险	废气防范	可燃气体探头+报警系统、火灾报警装置、消防、灭火设施、防毒服、防毒面具、呼吸器等	新建
	事故池	依托在建一期工程 1 座 3000m³ 事故水池	依托一期
	初期雨水池	依托在建工程 1 座 500m³ 初期雨水池、汽车装车站台 1 座 12.93m³ 初期雨水中转池	依托一期
		罐区 1 座 65m³ 初期雨水中转池	以新带老
		装置区新建 1 座 85.03m³ 初期雨水中转池	新建
	地下水防渗	对厂区采取分区防渗措施，罐区设置围堰，装置区设地沟和围堰	新建

3.3.2.3 在建 CHDM 二期工程建设规模及产品方案

CHDM 二期工程产品方案及生产规模见表 3-19。

表 3-19 CHDM 二期工程产品方案一览表

类别	产品名称	年产量 (t/a)	相态	备注
产品	1,4-环己烷二甲醇	30000	熔融态	

序号	生产工序	设备名称	设备规格型号	材质	数量 (台/套)	备注

3.3.2.5 在建 CHDM 二期工程主要原辅材料及动力消耗

CHDM 二期工程原辅材料及动力消耗量见表 3-21、表 3-22。

(涉密，部分删除处理)

表 3-21 CHDM 二期工程主要原辅材料及质检化验化学品消耗量

工序	名称	性状	规格	单位	数量	来源	备注
生产 工序	对苯二甲酸二甲酯 (DMT)	固体	99.8%	t/a	41525.384	外购	/
	氢气	气体	99.99%	t/a	3492.8	外购	由首创化工提供，管道输送
	包装桶	/	25L、30L	个	135000	外购	约 3375t/a CHDM 产品经包装桶包装后出售
质检 化验							

工序	名称	性状	规格	单位	数量	来源	备注

表 3-22 CHDM 二期工程主要动力消耗量

序号	项目名称	单位	耗量	来源
1	电	10 ⁴ kW·h/a		园区供电网
2	新鲜水	t/a		园区供水管网
3	蒸汽	t/a		外购，由首山碳材料提供
4	脱盐水	t/a		外购，由首山碳材料提供
5	仪表空气	10 ⁴ Nm ³ /a		自建空氮站生产
6	氮气	10 ⁴ Nm ³ /a		自建空氮站生产
7	压缩空气	10 ⁴ Nm ³ /a		自建空氮站生产
8	循环冷却水	10 ⁴ t/a		自建

3.3.2.6 在建 CHDM 二期工程工艺流程及产污环节

(1) 生产工艺

(涉密，部分删除处理)

(2) 产污环节统计

(涉密，部分删除处理)

表 3-23 CHDM 二期工程产污环节及防治措施一览表

项目	编号	污染源		产污环节	主要污染物名称	拟采取措施
废气						
	A1	无组织废气	装置区无组织废气	装置区及中间罐区	甲醇、甲烷、非甲烷总烃	泄漏检测与修复
	A2		罐区无组织废气	罐区	甲醇、非甲烷总烃	泄漏检测与修复
	A3		装车无组织废气	汽车装车站台	非甲烷总烃	规范装车、泄漏检测与修复

项目	编号	污染源	产污环节	主要污染物名称	拟采取措施
	A4	原料/成品车间无组织废气	原料/成品车间	颗粒物、非甲烷总烃	加强管理、定期检修
	A5	危废暂存间	危废暂存间无组织废气	非甲烷总烃	加强管理、定期检修
	A6	质检化验楼	质检化验无组织废气	非甲烷总烃	加强管理、定期检修
	A7	废水处理站	废水站无组织废气	非甲烷总烃、NH ₃ 、H ₂ S、臭气浓度	部分设施密闭、加强管理、定期检修
废水	W1	分离废水	MCHM分离罐	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	经厂区废水处理站处理达标后排至襄城县第二污水处理厂
	W2	水洗塔废水	水洗塔	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	
	W3	装置区地面清洗废水	装置区地面清洗	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	
	W4	质检化验废水	质检化验	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	
	W5	循环冷却水排水	循环冷却水系统	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	部分厂区废水处理站处理达标后排至襄城县第二污水处理厂，部分直接排入襄城县第二污水处理厂
	W6	生活污水	员工办公生活	COD、BOD、NH ₃ -N、SS	经厂区废水处理站处理达标后排至襄城县第二污水处理厂
固废	S1				
	S2				
	S3				
	S4				
	S5	废试剂瓶	质检化验	玻璃瓶、有机试剂	送有资质单位处置
	S6	废活性炭	活性炭装置	活性炭、有机物	送有资质单位处置
	S7	废催化燃烧催化剂	铂、陶瓷	铂、陶瓷、有机物	送有资质单位处置
	S8	废包装袋	DMT原料包装	聚丙烯、DMT	送有资质单位处置
	S9	废变压器油	变压器	废矿物油	送有资质单位处置
	S10	其他废矿物油	空压机等设备	废变压器油	送有资质单位处置
	S11	废吸附剂	空氮站	废分子筛	厂家回收
	S12	废过滤材料	空氮站	废过滤材料	厂家回收
	S13	废水处理站污泥	废水处理	废水处理污泥	委外综合利用
	S14	生活垃圾	员工办公生活	果皮、纸屑等	收集后交由环卫部门处理
噪声	N1	熔融釜噪声	/	/	基础减振，车间隔声
	N2	灌装机噪声	/	/	基础减振，车间隔声
	N3	风机噪声	/	/	消声减振，隔声
	N4	泵类噪声	/	/	基础减振，隔声
	N5	冷却水塔噪声	/	/	基础减振，合理布局

项目	编号	污染源	产污环节	主要污染物名称	拟采取措施
	N6	氢气压缩机噪声	/	/	基础减振，隔声
	N7	空气压缩机噪声	/	/	基础减振、隔声

3.3.2.7 在建 CHDM 二期工程污染物产排情况

(1) 在建 CHDM 二期工程废气污染物产排情况

(涉密，部分删除处理)

① 有组织废气

CHDM 二期工程扩建 CHDM 项目废气产排情况见表 3-24，CHDM 二期工程及 CHDM 一期工程废气产生情况见表 3-25，达标分析见表 3-26。

表 3-24 CHDM 二期工程有组织废气污染物产生、处理及排放情况一览表

[illegible]

表 3-25 CHDM 二期工程建成后 CHDM 一期及 CHDM 二期工程有组织废气污染物产生、处理及排放情况一览表

工程	废气名称	产生源	污染因子	产生情况				处理措施	处理效率 %	排放情况				排放工况	工作时间 h/a
				气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	产生量 t/a			气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	排放量 t/a		

各污染物有组织排放量见下表。

表 3-27 CHDM 二期工程有组织废气排放量一览表

序号	项目		DA001	DA002	DA003	DA004	DA005	DA006	合计
			排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	
1	工作时间 (h/a)								
2	排放高度 (m)								
3	污染物 排放量 (t/a)	颗粒物							
4		甲醇							
5		NMHC							
6		NH ₃							
7		H ₂ S							

② 无组织排放

无组织排放情况见下表。

表 3-28 CHDM 二期工程无组织废气排放量一览表

序号	项目	二期工程 装置区 无组织 废气 A1	罐区 无组织 废气 A2	装车 无组织 废气 A3	原料/成 品车间 无组织 废气 A4	危废 暂存间 无组织 废气 A5	质检 化验 无组织 废气 A6	废水 处理站 无组织 废气 A7	合计
1	工作时间 (h/a)								
2	面源长宽 (m)								
3	污染物 排放量 (t/a)	颗粒物							
4		甲醇							
5		NMHC							
6		NH ₃							
7		H ₂ S							

(2) CHDM 在建二期工程废水污染物产排情况

(涉密，部分删除处理)

CHDM 二期工程拟建一座废水处理站，分离废水 W1、水洗塔废水 W2、装置区地面清洗废水 W3、质检化验废水 W4、生活污水 W6 及部分循环冷却水排水 W5 送厂区废水处理站处理，处理后与剩余循环冷却水排水 W5 由厂区总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂。一期及二期工程废水产生情况见表 3-29。

表 3-29 CHDM 一期及二期工程废水水质产生情况一览表

废水类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d			污染因子浓度 (mg/L)								
		一期工程	二期工程	一期+二期	pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	石油类	总有机碳
生产废水	分离废水 W1												
	水洗塔废水 W2												
	装置区地面清洗废水 W3												
	质检化验废水 W4												
员工办公	生活污水 W6												
清净下水	循环冷却水排水 W5												

废水处理情况见下表。

表 3-30 CHDM 二期工程建成后一期及二期工程废水处理情况一览表

废水种类	废水名称	废水量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)								
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	总磷	总氮	石油类	总有机碳
进水水质	分离废水										
	水洗塔废水										
	装置区地面清洗废水										
	质检化验废水										
	生活污水										
	部分循环冷却水排水										
	混合后情况										
A/O 处理及出水情况	进水情况										
	处理情况										
	出水情况										

注：*为本项目废水处理补充氮源后水质。

表 3-31 CHDM 二期工程建成后一期及二期工程废水总排口排放情况一览表

废水种类	废水名称	废水量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)								
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	总磷	总氮	石油类	总有机碳
排水	废水站出水										
	剩余循环冷却水排水										
废水总排口	废水总排口水质										
执行标准	《化工行业水污染物间接排放标准》(DB41/113-2016)	/	6~9	300	150	30	150	5	50	20	/
	襄城县第二污水处理厂收水水质	/	6~9	500	120	30	100	1	50	10	/
达标分析	是否达标	/	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	/

由上可知，一期及二期工程生产废水、生活污水和部分循环冷却水排

水经厂区废水处理站生化处理后，与剩余循环冷却水排水一并经厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂，厂区总排口排水水质可以满足《化工行业水污染物间接排放标准》(DB41/1135-2016) 表 1 排放标准要求及襄城县二污收水标准要求。

(3) 在建 CHDM 二期工程噪声产排情况

二期工程主要噪声源为熔融釜、灌装机、风机、泵类和地面火炬等设备运转时的设备噪声等，类比同类企业噪声实测结果，工程噪声级为 65~95dB (A)。

(4) 在建 CHDM 二期工程固废产生及处置情况

(涉密，部分删除处理)

CHDM 二期工程固体废物产生情况见表 3-32。

表 3-32 CHDM 二期工程固体废物产生及处置情况一览表

编号	名称	产生环节	主要成分	有害成分	理化性质	产生量 (t/a)	利用量 (t/a)	处置量 (t/a)	处理处置措施

(5) CHDM 二期工程排放总量情况

(涉密, 部分删除处理)

CHDM 二期工程主要废气污染物产生、排放情况见表 3-33。

表 3-33 CHDM 二期工程主要废气污染物及固废排放情况

项目	污染物	单位	排放量
废气 (扩建工程)	废气量	万 m ³ /a	
	颗粒物	t/a	
	甲醇	t/a	
	非甲烷总烃	t/a	
	NH ₃	t/a	
	H ₂ S	t/a	
固废 (扩建工程)	危险废物	t/a	
	疑似危废	t/a	
	一般工业固废	t/a	
	生活垃圾	t/a	

3.3.3 在建工程排放总量情况

(涉密, 部分删除处理)

在建工程污染物排放量见表 3-34。

表 3-34 在建工程污染物排放情况

项目	污染物	单位	在建一期工程 排放量	在建二期工程 排放量	在建工程合计 排放量
废气	废气量	万 m ³ /a			
	颗粒物	t/a			
	甲醇	t/a			
	非甲烷总烃	t/a			
	NH ₃	t/a			
	H ₂ S	t/a			
废水*	废水量	万 t/a			
	COD	t/a			
	氨氮	t/a			
	TN	t/a			
	TP	t/a			

注：在建二期工程废水排放量为二期工程建成后全厂废水排放量。

表 3-35 在建工程入外环境废水污染物排放情况

污染物	单位	在建工程入外环境排放量
COD	t/a	
氨氮	t/a	
总磷	t/a	

3.3.4 “以新带老” 措施

(涉密，部分删除处理)

(1) 废水处理站建设时序

在建二期工程原设计一座 20m³/h 废水处理站，处理工艺为 A/O 生化处理。根据公司规划项目建设时序，在建 CHDM 二期工程拟于 2027 年底开始建设，本次项目拟于 2026 年 7 月开始建设，为保证本次项目建成投产时厂区废水处理站已建成投产，因此拟将 CHDM 二期工程建设的厂区废水处理站调整至本项目“5 万吨/年 PETG (PCTG) 项目”建设，同时对废水处理工艺、规模进行重新设计。

根据废水分类收集、分质处理的原则，本次废水站设计采用工艺为：

，根据生产废水量，废水处理站处理规模设计为 100t/d。厂区生产及生活废水经废水处理站处理后，与清净下水循环冷却水排水一并排放，厂区总排口能够满足《石油化学工业污染物排放标准》(GB 31571-2015) 排放标准要求、《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015) 排放标准要求及襄城县第二污水处理厂收水标准要求。

(2) 在建工程原料上料废气、1#RCO、2#RCO 排放标准提升

(涉密，部分删除处理)

表 3-36 “以新带老” 污染物削减量

排气筒	污染因子	单位	削减量
DA001 排气筒 (1#RCO)	甲醇	t/a	
	NMHC	t/a	
DA005 排气筒 (2#RCO)	甲醇	t/a	
	NMHC	t/a	
废水站有组织及无组织废气*	非甲烷总烃	t/a	

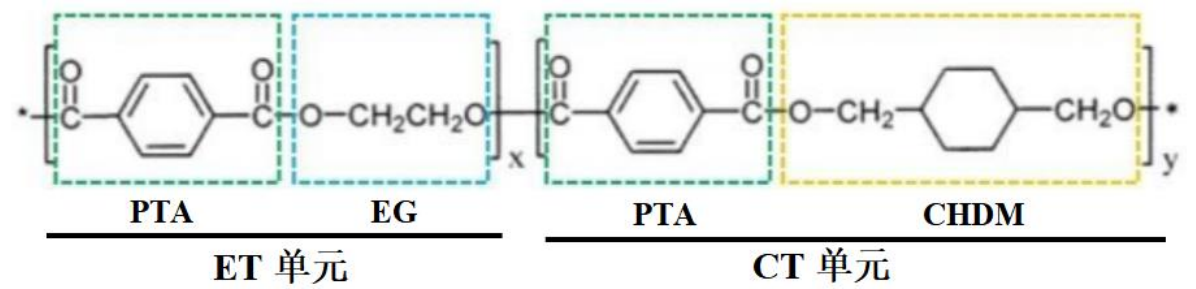
合计	氨	t/a	
	H ₂ S	t/a	
	甲醇	t/a	
	NMHC	t/a	
	氨	t/a	
	H ₂ S	t/a	

3.4 本项目工程分析

3.4.1 本项目基本情况

许昌金萌聚材科技有限公司拟投资 19000 万元在现有厂区内建设 5 万吨/年 PETG(PCTG)项目，主要建设内容为：建设 5 万吨/年 PETG(PCTG)主装置，包含 2 条连续式生产线，其中 1 万吨/年 PETG、4 万吨/年 PCTG 产品，以及配套的公辅工程、环保工程等。

PETG、PCTG 化学式如下：



当 CHDM 占 50%以下而乙二醇(EG)占 50%以上时称之为 PETG(摩尔比)；当 CHDM 占 50%以上而乙二醇(EG)占 50%以下时则称之为 PCTG(摩尔比)。

本项目基本情况见表 3-37，主要技术经济指标见表 3-38。

(涉密，部分删除处理)

表 3-37 本项目基本情况表

序号	名称	内容
1	建设单位	许昌金萌聚材科技有限公司
2	项目名称	5 万吨/年 PETG(PCTG)项目
3	项目性质	扩建
4	建设地点	许昌市襄城县先进制造业开发区许昌金萌聚材科技有限公司

5	总投资	19000 万元
6	环保投资	617 万元
7	建设周期	2026 年 7 月~2027 年 6 月
8	工艺路线	PTA、EG、CHDM→两段酯化→三段缩聚→PETG（PCTG）共聚酯产品
9	产品方案	PETG（PCTG）5 万吨/年，其中 1 万吨/年 PETG、4 万吨/年 PCTG 产品
10	劳动定员	新增劳动定员 65 人
11	工作制度	年运行 8000h，采用四班三运转连续工作制

表 3-38 本项目主要技术经济指标一览表

序号	指标名称	单位	数据指标	数据指标
1	总投资	万元		
2	营业收入（不含税）	万元		生产期内年平均
3	总成本费用（不含税）	万元		生产期内年平均
4	利润总额	万元		生产期内年平均
5	息税前利润（EBIT）	万元		生产期内年平均
6	税金及附加	万元		生产期内年平均
7	增值税	万元		生产期内年平均
8	税后利润	万元		生产期内年平均
9	总投资收益率	%		
10	资本金净利润率	%		
11	投资回收期（税前/税后）	年		含建设期 1 年

3.4.2 本项目工程组成

根据设计方案，本项目主要组成及建设内容汇总见下表。

（涉密，部分删除处理）

表 3-39 本项目工程组成一览表

建设名称		相关情况	备注
主体工程	生产装置		
公用工程	供水	生活给水系统	依托 CHDM 一期工程给水管网，水源来自园区给水管网
		生产给水系统	依托 CHDM 一期工程给水管网，水源来自园区给水管网

第 3 章 工程分析

建设名称			相关情况	备注
工程	循环水	循环水	新建楼顶循环水系统（一套 400m ³ /h 循环冷却水装置、一套 800m ³ /h 循环冷却水装置）	新建
		脱盐水	本项目脱盐水用量 0.894t/h，所需脱盐水由园区企业首山碳材料购入，经管道送至本项目区域	外购
	排水		项目设计雨污分流；生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂	根据建设时序，废水站调整至本项目建设
	导热油炉		新建 1 座热媒站，包含 2 台 350 万大卡大热油炉，2 台 0.5t/h 余热锅炉	新建
	焦炉煤气		本项目导热油炉焦炉煤气用量 2280m ³ /h，从园区企业首山碳材料购入，由管道送至本项目区域	新建
	变配电		依托 CHDM 一期工程变电所供电	依托在建
	消防水站		依托 CHDM 一期工程 1 座消防泵站和 2 座 1000m ³ 的独立消防水池	依托在建
	泡沫站		依托 CHDM 一期工程的 1 座泡沫站	依托在建
	蒸汽		本项目蒸汽用量 1.5t/h，其中 1t/h 由自建余热锅炉，0.5t/h 从园区企业首山碳材料购入，由管道送至本项目区域	外购
	氮气		本项目氮气用量 300m ³ /h，从园区企业首山碳材料购入，由管道送至本项目区域	外购
	仪表空气		本项目仪表空气用量 150m ³ /h，从园区企业首山碳材料购入，由管道送至本项目区域	外购
	压缩空气		本项目仪表空气用量 810m ³ /h，从园区企业首山碳材料购入，由管道送至本项目区域	外购
辅助工程	生活、办公设施		依托 CHDM 一期工程办公楼，用于职工办公	依托在建
	质检化验		依托 CHDM 一期工程质检楼，用于对原料、产品以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析	依托在建
	中央控制室		依托 CHDM 一期工程中央控制室，用于布置厂区集中控制系统	依托在建
	机柜间		依托 CHDM 一期工程机柜间，用于布置火警控制器、扩音对讲分机柜等设施	依托在建
	门卫		依托 CHDM 一期工程人流出入门卫室	依托在建
	地磅房		依托 CHDM 一期工程地磅房（兼顾物流出入门卫室），用于出入运输车辆称重	依托在建
储运工程	仓库	仓库	新建 1 座仓库，建筑面积 4800m ² ，用于储存 PTA 等原料、PETG、PCTG 产品，	新建
		装卸区	新建一个 940m ² 装卸区，用于原料及产品的装卸	新建
		化学品库及备件库	依托 CHDM 一期工程化学品库及备件库，用于存放维修备件、机械备件等材料	依托在建
	罐区		1 座 1000m ³ 乙二醇储罐	新建
环保工程	废气处理	PTA 上料废气	经布袋除尘器后经 DA008、DA009 排放	新建
		酯化工艺塔废气	经废气总管送 1#导热油炉燃烧	新建
		汽提塔废气	经废气总管送 1#导热油炉燃烧	新建
		乙二醇回收装置废气	经废气总管送 1#导热油炉燃烧	新建
		真空系统废气	经废气总管送 1#导热油炉燃烧	新建

第 3 章 工程分析

建设名称		相关情况	备注	
	过滤器清洗废气	水喷淋处理后，经废气总管送 1#导热油炉燃烧	新建	
	中间罐区废气	经废气总管送 1#导热油炉燃烧	新建	
	产品包装废气	与上料废气一并经布袋除尘器处理后经 DA008、DA009 排放	新建	
	4 万吨线-产品气力输送废气	经布袋除尘器处理后经 DA010 排放	新建	
	导热油炉废气	经两套“SCR 脱硝”+1 套“NaHCO ₃ 干法脱硫+布袋除尘器”处理后经 DA007 排放	新建	
	乙二醇原料罐废气	依托在建 CHDM 一期工程，送 1#蓄热式催化燃烧装置焚烧后经 DA001 排放	依托在建	
	危废间废气	依托 CHDM 一期工程 1#活性炭装置处理后经 DA003 排放	依托在建	
	质检化验废气	依托 CHDM 一期工程 2#活性炭装置处理后经 DA004 排放	依托在建	
	废水站废气收集及处理	厌氧反应器所产沼气经水封收集，再经浮顶式沼气储罐加压后送首山碳材料焦炉煤气管网用作燃料气，综合利用不外排。废水处理站其他储存、处理设施加盖密封，废气收集后经喷淋塔+生物滤床处理后，经 DA006 15m 排气筒排放	根据建设时序，废水站及配套废气处理设施调整至本项目建设	
	火炬系统	依托在建 CHDM 一期工程地面火炬，用于处理非正常工况及事故废气		
	废水处理	建设一座 100t/d 废水处理站，生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并经厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂		
	固体暂存	生活垃圾暂存处	依托 CHDM 一期工程生活垃圾暂存处，用于生活垃圾的暂存	依托在建
		危险废物暂存间	依托 CHDM 一期工程 1 座 300m ² 危险废物暂存间，用于危险废物的暂存	依托在建
	噪声防治	消声、减振、隔声	对生产设备采取消声、减振、隔声等措施进行降噪	新建
	环境风险	废气防范	可燃气体探头+报警系统、火灾报警装置、消防、灭火设施、防毒服、防毒面具、呼吸器等	新建
事故池		依托 CHDM 一期工程 1 座 3000m ³ 事故水池	依托在建	
初期雨水池		依托 CHDM 一期工程 1 座 500m ³ 初期雨水池	依托在建	
		依托 CHDM 一期工程罐区 1 座 65m ³ 初期雨水中转池	依托在建	
		依托 CHDM 一期工程质检楼旁 1 座 30m ³ 初期雨水中转池	依托在建	
		装置区新建 1 座 35m ³ 初期雨水中转池	新建	
地下水防渗		依托 CHDM 一期工程罐区围堰	依托在建	
	对厂区采取分区防渗措施	新建		

3.4.3 本项目与在建工程依托可行性分析

本项目部分公用工程、辅助工程、储运工程、环保工程依托在建 CHDM 一期工程、在建 CHDM 二期工程，具体依托情况及依托可行性分析见表 3-40。

(涉密，部分删除处理)

表 3-40 在建工程及本项目公辅工程、环保工程等工程组成及本项目依托可行性分析一览表

建设名称			在建一期工程 3 万吨/年 CHDM 项目情况	在建二期工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目情况	本项目情况	本项目依托及可行性分析
公用工程	供水	生活给水系统	水源来自园区给水管网，接入 1 根 DN50 生活给水干管，供水压力 0.3MPa	依托 CHDM 一期工程给水管网，水源来自园区给水管网	依托 CHDM 一期工程给水管网，水源来自园区给水管网	可依托
		生产给水系统	水源来自园区给水管网，接入 1 根 DN150 生产给水干管，供水压力 0.3MPa	依托 CHDM 一期工程给水管网，水源来自园区给水管网	依托 CHDM 一期工程给水管网，水源来自园区给水管网	可依托
		循环水				
		脱盐水	脱盐水用量 0.46t/h，所需脱盐水由园区企业首山碳材料购入，经管道送至本项目区域	脱盐水用量 0.46t/h，所需脱盐水由园区企业首山碳材料购入，经管道送至本项目区域	脱盐水用量 0.894t/h，所需脱盐水由园区企业首山碳材料购入，经管道送至本项目区域	可依托，首山碳材料脱盐水站富余供应能力合计为 29.6t/h，满足本项目需求
	排水					
	变配电		建设 1 座 10kV 变电所，电源由项目附近 110kV 首山变和 110kV 焦化变双回路引入	依托 CHDM 一期工程变电所供电	依托 CHDM 一期工程变电所供电	可依托
	消防水站		设置消防泵站 1 座，设独立消防水池 2 座，总有效容积 2×1000m ³	依托 CHDM 一期工程的 1 座消防泵站和 2 座 1000m ³ 的独立消防水池	依托 CHDM 一期工程的 1 座消防泵站和 2 座 1000m ³ 的独立消防水池	可依托
	泡沫站		新建 1 座泡沫站，设压力式泡沫比例混合装置 1 套，2.5m ³	依托 CHDM 一期工程的 1 座泡沫站	依托 CHDM 一期工程的 1 座泡沫站	可依托

第 3 章 工程分析

建设名称		在建一期工程 3 万吨/年 CHDM 项目情况	在建二期工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目情况	本项目情况	本项目依托及可行性分析
		泡沫罐			
	蒸汽	蒸汽用量为 22.5t/h, 从园区企业首山碳材料购入, 由管道送至本项目区域	蒸汽用量为 22.5t/h, 从园区企业首山碳材料购入, 由管道送至本项目区域	本项目蒸汽用量 1.5t/h, 其中 1t/h 由自建余热锅炉, 0.5t/h 从园区企业首山碳材料购入, 由管道送至本项目区域	可依托, 首山碳材料蒸汽产量为 235.5t/h, 可通过调节干熄焦发电机组的发电量来满足本项目用汽需求
	热媒站	/	/	新建 1 座热媒站, 包含 2 台 350 万大卡大热油炉	/
	焦炉煤气	/	/	焦炉煤气用量 2280m ³ /h, 从园区企业首山碳材料购入, 由管道送至本项目区域	首山碳材料外供焦炉煤气量为 48065m ³ /h, 满足本项目需求
	氮气				
	仪表空气				
	压缩空气				
	生活、办公设施	利用项目征地范围内遗留的办公楼, 建筑面积 1053m ² , 用于职工办公	依托 CHDM 一期工程办公楼, 用于职工办公	依托 CHDM 一期工程办公楼, 用于职工办公	可依托
	质检化验	新建 1 座质检楼, 建筑面积 1937m ² , 用于对产品、中间产品 DMCD 以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析	依托 CHDM 一期工程质检楼, 用于对产品、中间产品 DMCD 以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析	依托 CHDM 一期工程质检楼, 用于对原料、产品以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析	可依托
	中央控制室	新建 1 座中央控制室, 建筑面积 1488m ² , 用于布置厂区集中控制系统	依托 CHDM 一期工程中央控制室, 用于布置厂区集中控制系统	依托 CHDM 一期工程中央控制室, 用于布置厂区集中控制系统	可依托
辅助工程	机柜间	新建 1 座机柜间, 建筑面积 487m ² , 用于布置火警控制器、扩音对讲分机柜等设施	依托 CHDM 一期工程机柜间, 用于布置火警控制器、扩音对讲分机柜等设施	依托 CHDM 一期工程机柜间, 用于布置火警控制器、扩音对讲分机柜等设施	可依托
	门卫	新建 1 处人流出入门卫室, 建筑面积 12m ²	依托 CHDM 一期工程人流出入门卫室	依托 CHDM 一期工程人流出入门卫室	可依托
	地磅房	新建 1 座地磅房(兼顾物流出	依托 CHDM 一期工程地磅房(兼	依托 CHDM 一期工程地磅房(兼	可依托

第 3 章 工程分析

建设名称			在建一期工程 3 万吨/年 CHDM 项目情况	在建二期工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目情况	本项目情况	本项目依托及可行性分析
			入门卫室), 建筑面积 67m ² , 用于出入运输车辆称重	顾物流出入门卫室), 用于出入运输车辆称重	顾物流出入门卫室), 用于出入运输车辆称重	
储运工程	仓库	原料库	新建 1 座原料库, 建筑面积 1489m ² , 用于储存原料 DMT	依托 CHDM 一期工程原料库, 用于储存原料 DMT	新建 1 座仓库, 建筑面积 4000m ² , 用于储存 PTA 等原料、PETG、PCTG 产品; 新建 1 个	/
		产品库	新建 1 座产品库, 建筑面积 1489m ² , 用于灌装和储存桶装 CHDM 产品	依托 CHDM 一期工程产品库, 用于灌装和储存桶装 CHDM 产品		/
		化学品库及备件库	新建 1 座化学品库及备件库, 建筑面积 935m ² , 用于存放维修备件、机械备件等材料	依托 CHDM 一期工程化学品库及备件库, 用于存放维修备件、机械备件等材料	依托 CHDM 一期工程化学品库及备件库, 用于存放维修备件、机械备件等材料	可依托
	罐区					
	汽车装车站					
	废水处理	废水输送管网	生产废水和生活污水经管道送至首恒新材料废水处理站生化段, 处理达标后经首恒废水总排口排至襄城县第二污	新建一座 20m ³ /h 废水处理站, 扩建工程及在建工程生产废水、生活污水与部分循环冷却水排水经厂区废水处理站处理后, 与剩余循环冷	根据建设时序, 废水处理站调整至本项目建设。本次新建一座 100t/d 废水处理站, 生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理	根据金萌规划建设时序, 在建工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目建设较晚, 厂区废水处理站调至本项目建设

第 3 章 工程分析

建设名称			在建一期工程 3 万吨/年 CHDM 项目情况	在建二期工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目情况	本项目情况	本项目依托及可行性分析
			水处理厂；循环冷却水排水经单独管网送至首恒新材料废水总排口外排至襄城县第二污水处理厂；废水采用架空管道输送，输送距离约 360m，输送管线图见附图	却水排水一并经厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂	后，与循环冷却水排水一并经厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂	
	固体暂存	生活垃圾暂存处	设置生活垃圾暂存处，用于一般固体废物的暂存	依托 CHDM 一期工程生活垃圾暂存处，用于生活垃圾的暂存	依托 CHDM 一期工程生活垃圾暂存处，用于生活垃圾的暂存	可依托
		危险废物暂存间	新建 1 座 300m ² 危险废物暂存间，用于危险废物的暂存	依托在建工程 1 座 300m ² 危险废物暂存间，用于危险废物的暂存	依托在建工程 1 座 300m ² 危险废物暂存间，用于危险废物的暂存	
	噪声防治	消声、减振、隔声	对生产设备采取消声、减振、隔声等措施进行降噪	对生产设备采取消声、减振、隔声等措施进行降噪	对生产设备采取消声、减振、隔声等措施进行降噪	/
	环境风险	废气防范	可燃气体探头+报警系统、火灾报警装置、消防、灭火设施、防毒服、防毒面具、呼吸器等	可燃气体探头+报警系统、火灾报警装置、消防、灭火设施、防毒服、防毒面具、呼吸器等	可燃气体探头+报警系统、火灾报警装置、消防、灭火设施、防毒服、防毒面具、呼吸器等	/
		事故池	新建 1 座 3000m ³ 事故水池	依托 CHDM 一期工程 1 座 3000m ³ 事故水池	依托 CHDM 一期工程 1 座 3000m ³ 事故水池	
		初期雨水池	新建 1 座 500 m ³ 初期雨水池，同时、汽车装车站台 1 座 12.93m ³ 初期雨水中转池	依托 CHDM 一期工程 1 座 500m ³ 初期雨水池、汽车装车站台 1 座 12.93m ³ 初期雨水中转池	依托 CHDM 一期工程 1 座 500m ³ 初期雨水池	
			罐区 1 座 65m ³ 初期雨水中转池	依托 CHDM 一期工程罐区 1 座 65m ³ 初期雨水中转池	依托 CHDM 一期工程罐区 1 座 65m ³ 初期雨水中转池	可依托
			RCO 装置旁 1 座 26m ³ 初期雨	/	/	/

第 3 章 工程分析

建设名称			在建一期工程 3 万吨/年 CHDM 项目情况	在建二期工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目情况	本项目情况	本项目依托及可行性分析
			水中转池			
			质检楼旁 1 座 30m ³ 初期雨水 中转池	依托 CHDM 一期工程质检楼旁 1 座 30m ³ 初期雨水中转池	依托 CHDM 一期工程质检楼旁 1 座 30m ³ 初期雨水中转池	可依托
			装置区配套 1 座 85.03m ³ 初期 雨水中转池	装置区新建 1 座 85.03m ³ 初期雨水 中转池	装置区新建 1 座 35m ³ 初期雨水 中转池	/
	地下 水防 渗		对厂区采取分区防渗措施,罐 区设置围堰,装置区设地沟和 围堰	对厂区采取分区防渗措施,罐区设 置围堰,装置区设地沟和围堰	对厂区采取分区防渗措施,装置 区设地沟和围堰,依托在建工程 罐区围堰,	可依托

3.4.4 相关工程及依托可行性分析

本项目辅料及公用工程包括脱焦炉煤气、蒸汽、脱盐水、氮气、仪表空气、压缩空气均外购园区企业河南平煤神马首山碳材料有限公司（以下简称“首山碳材料”），该工程为本项目相关工程，地理分布情况见附图。

3.4.4.1 项目依托可行性分析

（涉密，部分删除处理）

本项目依托关系概况见图 3-1，具体依托情况见表 3-41。

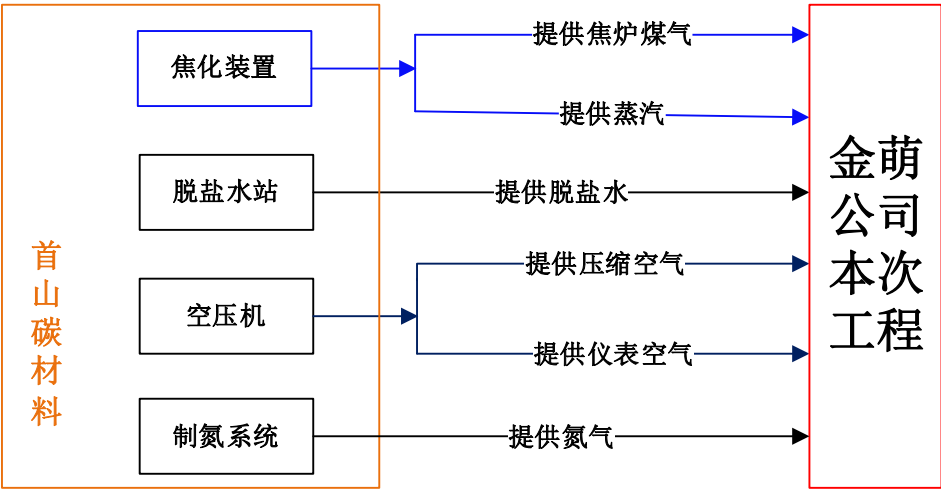


图 3-1 本项目与依托企业及依托工程关系图

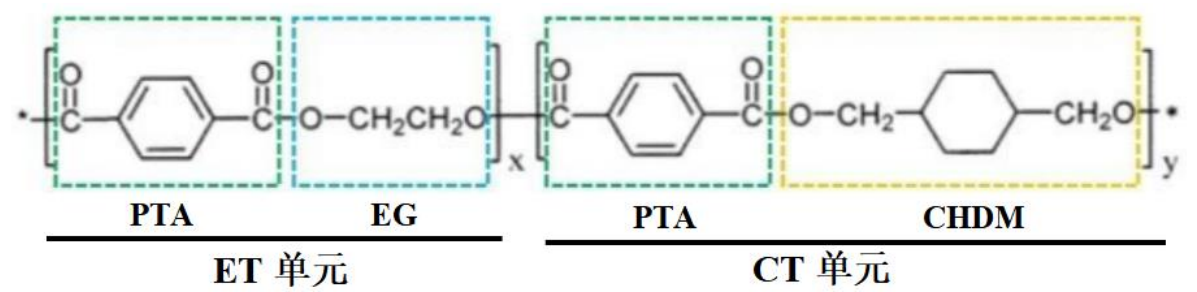
表 3-41 本项目与首山碳材料的依托关系表

依托项目		依托企业及 依托工程	依托企业及依托工程的能力	项目依托情况	可行性
燃料	焦炉煤气	首山碳材料 焦化工程			
供热	蒸汽	首山碳材料 蒸汽管网			
供水	脱盐水	首山碳材料 脱盐车站			
供气	氮气	首山碳材料 空分装置			
	压缩空气	首山碳材料 空压机			
	仪表空气	首山碳材料 空压机			

3.4.5 本项目建设规模及产品方案

本项目共生产 5 万吨 PETG（PCTG）（聚对苯二甲酸乙二醇酯-1,4-环己烷二甲醇酯），其中 1 万吨/年 PETG、4 万吨/年 PCTG 产品，均属于无色、透明的热塑性塑料。

PETG 与 PCTG 的区别在于 1,4-环己烷二甲醇（CHDM）的含量，当 CHDM 占 50%以下而乙二醇（EG）占 50%以上时称之为 PETG（摩尔比）；当 CHDM 占 50%以上而乙二醇（EG）占 50%以下时则称之为 PCTG（摩尔比）。PETG、PCTG 化学式如下：



本项目具体产品方案及生产规模见表 3-42。

表 3-42 本项目产品方案一览表

类别	产品名称	年产量（t/a）	规格
产品	PETG	10000	99%
	PCTG	40000	99%

PETG、PCTG 产品规格见表 3-43、表 3-44。

（涉密，部分删除处理）

表 3-43 PETG 产品规格（采用 CHDM 改性，含量<50%）

序号	项目	指标

表 3-44 PCTG 产品规格（采用 CHDM 改性，含量>50%）

序号	项目	指标

3.4.6 本项目主要设备

本项目主要设备情况见表 3-45、表 3-46、表 3-47。

（涉密，部分删除处理）

表 3-45 1 万吨/年 PETG 主要设备一览表

序号	名 称	规 格 型 号	材质	数量

[illegible]

[illegible][illegible]

序号	名 称	规 格 型 号	材质	数量

表 3-47 其他共用主要设备一览表

序号	名 称	规 格 型 号	材质	数量

3.4.7 本项目主要原辅材料及动力消耗

本项目原辅材料及动力消耗量见表 3-49，主要动力消耗见表 3-48。

(涉密，部分删除处理)

表 3-48 主要动力消耗量

序号	名称	单位	耗量	来源
1	电	万 kWh/a		园区供电网
2	新鲜水	t/a		园区供水管网
3	脱盐水	t/a		外购，由首山碳材料提供
4	蒸汽	t/a		其中 8000t/a 由本项目余热锅炉提供，4000t/a 由首山碳材料提供
5	氮气	万 Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供
6	仪表空气	10 ⁴ Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供
7	压缩空气	10 ⁴ Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供
8	焦炉煤气	10 ⁴ Nm ³ /a		外购，由首山碳材料提供
9	循环冷却水	10 ⁴ t/a		自建

表 3-49 主要原辅材料消耗量

序号	名称	主要成分	性状	规格	一万吨生产线 物料消耗量 t/a	四万吨生产线 物料消耗量 t/a	物料总 消耗量 t/a	包装方式、 规格	厂内最大 暂存量 t	存放位置	来源
1	PTA	精对苯二甲酸	粉状	GB/T32685-2016 6 优等品							
2	CHDM	1,4-环己烷二甲醇	熔融态	工业品							
3	EG	乙二醇	液体	GB/T4649-2018 聚酯级							
4	DEG	二甘醇	液体	≥99.55%							
5											
6											
7											
8											
9	氨水	氨水	液体	20%							
10	液碱 (过滤器清洗)	NaOH	液体	20%-30%							
12	碳酸氢钠 (脱 硫)	NaHCO ₃	粉状	/							

3.4.7.1 原料说明

(1) 原料精对苯二甲酸（PTA）

本项目原料精对苯二甲酸（PTA）满足《工业用精对苯二甲酸（PTA）》（GB/T32685-2016）优等品技术要求。精对苯二甲酸（PTA）由国内市场采购，供给有充分保证。

表 3-50 精对苯二甲酸（PTA）性能及规格

序号	项目	单位	指标
			优等品
1	外观	/	白色粉末
2	酸值	mg/g（以氢氧化钾计）	675±2
3	对羧基苯甲醛	mg/kg	≤25
4	对甲基苯甲酸	mg/kg	≤150
5	灼烧残渣	mg/kg	≤6
6	总重金属	mg/kg（钼铬镍钴锰钛铁）	≤3
7	铁	mg/kg	≤1
8	水分	w%	≤0.2
9	DMF 色度（5g/100ml）	Hazen 单位（铂-钴色号）	≤10

注：参照 GB/T 32685-2016 优等品

(2) 原料乙二醇

本项目原料乙二醇（EG）满足《工业用乙二醇》（GB/T4649-2018）聚酯级技术要求。乙二醇（EG）由国内市场采购，供给有充分保证。

表 3-51 乙二醇（EG）性能及规格

序号	项目	单位	指标
			聚酯级
1	外观	/	透明液体，无机械杂质
2	乙二醇	wt%	≥99.9
3	二乙二醇	wt%	≤0.050
4	1,4-丁二醇	wt%	报告 ^b
5	1,2-丁二醇	wt%	报告 ^b
6	1,2-己二醇	wt%	报告 ^b
7	碳酸乙烯酯 ^a	wt%	报告 ^b
8	色度	铂-钴色号	≤5
	加热前 加盐酸加热后		≤20

9	密度 (20℃)	g/cm ³	1.1128~1.1138
10	沸程 (0℃, 0.10133MPa)		
	初馏点	℃	≥196.0
	干点	℃	≤199.0
11	水分	wt%	≤0.08
12	酸度 (以乙酸计)	mg/kg	≤10
13	铁含量	mg/k	≤0.10
14	灰分	mg/kg	≤10
15	醛含量 (以甲醛计)	mg/kg	≤8.0
16	紫外透光率		
	220nm		≥75
	250nm	%	报告 ^b
	275nm		≥92
	350nm		≥99
17	氯离子	mg/kg	≤0.5

^a 乙烯氧化/环氧乙烷水合工艺对该项目不做要求

^b “报告”是指需测定并提供实测数据

(3) 原料 1,4-环己烷二甲醇 (CHDM)

本项目原料 CHDM (1,4-环己烷二甲醇) 由在建工程提供, 在建工程“3 万吨/年 CHDM (1,4-环己烷二甲醇) 项目”目前已基本建成, 待投产; 在建工程“扩建 3 万吨/年 CHDM (1,4-环己烷二甲醇) 项目”目前尚未建设。本项目原料 CHDM 消耗量为 14512.5t/a, 在建一期工程“3 万吨/年 CHDM (1,4-环己烷二甲醇) 项目”可为本项目提供 CHDM 原料, 供给有充分保证。

本项目 1,4-环己烷二甲醇 (CHDM) 技术指标见表 3-52。

表 3-52 1,4-环己烷二甲醇产品详细技术参数一览表

序号	项目	本项目产品指标
1	外观	常温下为白色蜡状固体, 熔融状态下为澄清透明液体
2	含量, % (质量)	≥98.5
3	反式异构体, wt%	68.0~71.0
4	色度, Hazen (Pt-Co)	最大 10
5	水含量, wt%	不高于 0.2

(4) 焦炉煤气

本项目导热油炉燃料来自河南平煤神马首山碳材料有限公司提供的焦炉煤气。

表 3-53 焦炉煤气废气成分一览表

成分	H ₂	CH ₄	CO	乙烯 C ₂ H ₄	乙烷 C ₂ H ₆	CO ₂	N ₂	O ₂
V%								

3.4.7.2 本项目主要原辅材料、产品的理化性质

(涉密，部分删除处理)

本项目主要原辅材料及产品的理化性质见表 3-54。

表 3-54 主要原辅材料及产品的理化性质一览表

名称及分子式	理化性质	燃烧爆炸性	毒性毒理

3.4.8 本项目主要公辅工程及依托情况

(1) 供电工程

本项目供电由园区电网供给，由 110kV 首山变和 110kV 焦化变双回路引入，主变容量分别为 40MVA+50MVA、2×63MVA。

现有工程建设 1 座 10kV 变电所，电源电压等级采用 10kV，为保证供电的可靠性需双电源供电。设置 4 台 10/0.4kV 干式变压器为低压 380V 负荷供电，变压器容量为 2000kVA，满足全厂工程用电需求。

(2) 供热工程

本项目新建 2 台 350×10⁴kcal/h 导热油炉，以焦炉煤气为燃料，热媒

介质为液相热媒——氢化三联苯，操作压力 0.8MPa。热媒回路是通过导热油加热器由热媒循环泵输送的热媒循环系统，热媒系统通过管路的进回油阀门调节流量来控制温度。导热油炉以焦炉煤气为燃料。

同时项目本项目蒸汽用量 1.5t/h，其中 1t/h 由自建余热锅炉，0.5t/h 从园区企业首山碳材料购入，首山碳材料厂址与本项目厂址紧邻，蒸汽经管网引至项目区域，其蒸汽产生量共计 253.5t/h，金萌 CHDM 蒸汽用量为 22.5t/h，金萌扩建 CHDM 蒸汽用量为 22.5t/h，可通过调节干熄焦发电机组的发电量来满足本项目用汽需求。

（3）焦炉煤气

本项目拟建 2 台 350 万大卡的导热油炉，焦炉煤气用量为 2280m³/h，自首山碳材料购入，首山碳材料焦炉煤气富余供应能力为 48065m³/h，满足本工程需求。

（4）氮气

本项目氮气用量约 300Nm³/h，用气压力 0.7MPa（G），由首山碳材料购入，其空分装置制氮能力 4300Nm³/h，富余氮气 1035Nm³/h，满足本项目生产装置需求。

（5）仪表空气

本项目仪表空气用量约150Nm³/h，用气压力0.6MPa（G），由首山碳材料购入，其拥有3台2W-10/7型和6台4L-20/8型空压机，可以满足本项目的建设需要。

（6）压缩空气

本项目压缩空气最大量 810Nm³/h（间歇），用气压力 0.6MPa（G），由首山碳材料购入，其拥有 3 台 2W-10/7 型和 6 台 4L-20/8 型空压机，可以满足本项目的建设需要。

（7）给水工程

给水系统包括生活给水系统、生产给水系统、脱盐水给水系统、循环

补给水系统和消防给水系统等。

① 生活给水系统

厂区生活给水水源由园区给水管网供给，依托在建工程生活给水干管，供水压力 0.3MPa。生活用水主要为办公楼、辅助用房职工生活用水，本工程新增劳动定员 65 人，用水指标为 110L/人·d，生活用水量估算为 7.15m³/d。

② 生产给水系统

厂区生产给水水源由园区给水管网供给，依托在建工程生产给水干管，供水压力为 0.3MPa。本项目用水单元主要为循环冷却水系统补水、装置及地面清洗用水和实验室用水，用水量 435.2m³/d。

③ 脱盐水给水系统

本项目不设脱盐水处理站，所需脱盐水由首山碳材料购入。本项目脱盐水量 20.3m³/d，由集团公司首山碳材料购入，可满足本项目脱盐水用水需求。

④ 设备循环冷却水

本项目新增 1200m³/h 循环冷却水（含冷冻水）供应能力。循环冷却水的给水水温为 32℃，回水水温为 42℃，进出水温差为 10℃，新鲜水补充量按循环水量的 1.5%。

本项目冷水机组采用电制冷，循环水进冷冻机组进行制冷，出口冷冻水达到 8~12℃。

⑤ 消防给水系统

本项目消防给水依托在建工程消防给水系统，消防给水系统主要为生产装置、罐区及生产辅助设施、公用工程、泡沫站等提供的室内外消防用水，由园区给水管网供水，经二次加压后供至厂区消防给水管网，厂区消防给水管网呈环状布置消防水量：150L/s。

（8）排水系统

本项目的排水系统拟采用雨污、污污分流排水系统。本项目排水工程

主要包括生活污水排水、生产废水排水和雨水排水。

① 生活污水排水

本项目工作人员的办公生活污水通过办公生活污水排水系统进行收集经厂区废水处理站处理后，由厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂。

② 生产废水排水

本项目生产废水主要是装置区排水，收集经厂区废水处理站处理后，由厂区总排口排至襄城第二污水处理厂。

项目循环冷却水属于清净下水，直接由厂区总排口排至襄城第二污水处理厂。

③ 雨水排水

项目厂区雨水排水系统应采用雨污分流制，设置雨水控制阀，正常情况下控制阀关闭，初期雨水（一般指降雨后 15~30min 内的雨水）可经管线排入装置区、罐区和汽车装车站台区域设置的 3 座初期雨水池（容积分别为 35m³、65m³ 和 12.93m³）暂存后送厂区废水处理站处理，后期的清洁雨水可在降雨 15~30min 后手动开启排水控制阀，使后期的清洁雨水切换至雨水管线内排放。

（9）储运

本项目设有原料仓库、成品仓库、乙二醇储罐，乙二醇经输送泵送至用户单元；1,4-环己烷二甲醇 CHDM 直接由现有工程 CHDM 储罐供应，经输送泵送至用户单元。各个储罐设有氮气保护，以减少废气排放。项目主要原料、产品的运输拟采用公路汽运。

① 原料仓库

本工程建设 1 座 4800m² 仓库，库内分区，主要贮存精对苯二甲酸(PTA)等原料以及 PETG、PCTG 产品。

② 罐区

本项目设置或依托储罐情况见表 3-55，本项目新建 1 套乙二醇装卸鹤

管，用于乙二醇卸车，具体见表 3-56。

(涉密，部分删除处理)

表 3-55 本项目储罐设置及依托情况一览表

位置	物料名称	储罐结构形式	保护气	储存温度(°C)	储存压力(KPaG)	选用材质	储罐冷却或保温情况	储罐直径×高度(m)	储罐容积(m³)	数量	备注
罐区											

本项目新建 1 套乙二醇装卸鹤管，采用下装卸车，采用液相、气相双路连接。卸车过程中槽车气相回收接口与储罐气相平衡管连接，形成密闭气相回收回路；通过液相下装管道连接液相鹤管，鹤管插入罐底，减少废气排放。本项目装卸鹤管具体见表 3-56。

(涉密，部分删除处理)

表 3-56 本项目装卸鹤管情况一览表

序号	物料名称	鹤管形式	操作温度(°C)	操作压力(MPaG)	鹤管规格	装车鹤管台数	备注
1							
注：本项目乙二醇年用量为 8113.2 吨，约 30 天卸车一次。							

(10) 质检楼

本项目依托在建工程的质检楼，用于对原料、产品以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析。质检楼内布设实验台、仪器台、天平台、设备台、试剂室和通风柜等实验所涉及的常规配置。质检分析仪器主要有色谱仪、紫外分光光度计、PH 计、电导率仪、浊度计、水分仪、滴定仪、露点仪等。

现有工程的质检楼规划已兼顾承担企业后期预留工程的质检化验任务。质检楼共计设置 10 套通风柜，同时对试剂室废气也一并收集，总集气风量达到 25000m³/h，风机采用变频风机。

(11) 火炬系统

本项目依托在建工程的地面火炬，用于处理装置非正常工况及事故状

态下所排放废气。

地面火炬系统包括炉膛、燃烧器、长明灯及点火系统、分级系统、蒸汽消烟系统、氮气吹扫系统、可燃气体监控系统等,其中主要参数见表3-57。

(涉密, 部分删除处理)

表 3-57 地面火炬系统主要参数一览表

序号	项目	参数

① 火炬系统工作流程

根据装置排放气来源,放空气由总管接至火炬界区,经分液罐、水封罐后进入火炬气集气总管,然后分成4级排放。每级对应一定数量的燃烧器进行放空燃烧。第一级为常开排放,用于处理装置小排量放空,分組母管上设置阻火器,其余各级排放系统上设气动切断阀和爆破片旁路。除第一级燃烧系统外,其他各级燃烧系统在正常状态下处于关闭状态。当有火炬气排放时,先通过第一级排放系统燃烧处理。当火炬气的排放量增大时,后续各级排放系统将根据集气总管上的压力信号(三取二)依次相继开启。当火炬气的排放量减少时,各级燃烧系统反向相续关闭,同时开启氮气吹扫以杜绝回火事故的发生。

② 火炬系统气体报警设施

第一级安全措施:

燃烧器的放空阀均和长明灯连锁,且防辐射隔热罩内部设置可燃气体报警器,避免尾气在燃烧塔内聚集。

火炬配套了五套点火器，每级燃烧器都配了一套点火器及长明灯（第一级配了两套点火器及长明灯），并且点火系统具有定时检测功能，当发现有点火器失效时，报警提示，以便及时修复，避免产生安全隐患。

当燃烧器的放空电动阀失灵时报警，值班人员可手动打开放空阀，若不能及时打开，放空气压力达到爆破片爆破压力时，将通过爆破片进入燃烧器燃烧。

火炬配备了全自动点火系统，保证系统正常运行时，及时可靠的自动点火，不发生危险。

点火器的点火燃气采用五台电磁阀控制，使五台点火器互不影响。各电磁阀均配有旁通截止阀，以便特殊情况下手动应急操作。

第二级安全措施：

自动点火系统具有故障自检功能，当检测出点火系统局部故障时立即报警。系统还在火炬界区内配置了 5 套可燃气体报警器，可燃气体报警器信号直接进厂区内的 GDS 系统进行监控。当可燃气体报警器检测到有可燃气体泄漏时，立即启动火炬界区内的声、光报警器，报警信号远传至 GDS 系统，避免发生危险。

第三级安全措施：

在极端条件下，万一火炬燃烧室和安全防护墙内部发生爆炸，安全防护墙和防辐射隔热罩将承受最大爆炸压力，而不损坏。

爆炸冲击波在安全防护墙和防辐射隔热罩的导向作用下向上空泄放，保证地面人员、设备和火炬的安全。

（12）消防

① 消防水站

本项目依托在建工程的 1 座消防泵站，泵站内有独立消防水池 2 座。单座消防水池有效容积 1000m^3 ，总有效容积 2000m^3 。厂区设消防水泵房 1 座，泵房内设消防水泵。配 1 台电动消防泵，流量 $Q=150\text{L/s}$ ，扬程 $H=110\text{m}$ 。

1 台柴油消防泵, 流量 $Q=150\text{L/s}$, 扬程 110m。2 台消防稳压泵(1 用 1 备), 单台泵流量 $Q=10\text{L/s}$, 扬程 110m; 1 台 0.45m^3 稳压罐。

② 泡沫站

本项目依托在建工程的 1 座泡沫站, 站内设压力式泡沫比例混合装置 1 套, 供给流量 37.8L/s , 工作压力 $0.7\sim 1.2\text{MPa}$ 。泡沫罐的容量 2.5m^3 , 使用的泡沫液 3%低倍数抗溶氟蛋白泡沫液。

3.4.9 总平面布置

根据本项目的工艺流程, 结合周围环境以及现场场地特点布置。厂区出入口的设置满足人货分流的设计原则, 有利运输及安全。

本项目主体工程用地范围位于厂区西部, 占地约 25000 平方米; 根据工艺流程及地形地势, 考虑工厂现状, 结合本次扩建工程的特点, 紧凑合理布局, 联合布置。本次占地在厂区罐区西侧布置仓库和装置区; 在火炬西侧布置热媒站; 其他公辅工程依托在建工程设施。

根据金萌规划建设时序, 在建工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目建设较晚, 该工程中厂区废水处理站调至本项目建设, 厂区废水处理站位于厂区西南部位置。

3.4.10 本项目工艺流程及产污环节

3.4.10.1 生产工艺

(涉密, 删除处理)

3.4.10.2 工艺原理

3.4.10.3 工艺流程及产污环节

3.4.10.4 产污环节统计

根据产污环节分析, 本项目产污环节及污染防治措施见表 3-58。

(涉密，部分删除处理)

表 3-58 本项目产污环节及防治措施一览表

项目	编号	污染源	产污环节	主要污染物名称	拟采取措施
废气					
	A1	装置区无组织废气	装置区	非甲烷总烃、乙醛	泄漏检测与修复
	A2	罐区无组织废气	罐区	非甲烷总烃	泄漏检测与修复
	A3	危废暂存间无组织废气	危废暂存间无组织废气	非甲烷总烃	加强管理、定期检修
废水	A4	质检化验楼无组织废气	质检化验无组织废气	非甲烷总烃	加强管理、定期检修
	A5	废水处理站无组织废气	废水站无组织废气	非甲烷总烃、NH ₃ 、H ₂ S、臭气浓度	部分设施密闭、加强管理、定期检修
	A6	氨水罐无组织废气	氨水罐无组织废气	氨	加强管理、定期检修
	W1				
	W2				
	W3	汽提塔废水	汽提塔	<u>COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN、乙醛</u>	经厂区废水处理站处理达标后排至襄城县第二污水处理厂
	W4	过滤器清洗废水	过滤器清洗	<u>COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN、乙醛</u>	
	W5	切片废水	切片工序	<u>COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN</u>	
	W6	设备及地面清洗水	设备、地面清洗	<u>COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN</u>	
	W7	质检化验废水	质检化验	<u>COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN</u>	
	W8	循环冷却水排水	循环冷却水系统	<u>COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN</u>	直接排至襄城县第二污水处理厂
	W9	生活污水	员工办公生活	<u>COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN</u>	经厂区废水处理站处理达标后排至襄城县第二污水处理厂

	W10	喷淋塔废水	废水站喷淋塔	COD、BOD、NH ₃ -N、 SS、TP、TN	经厂区废水处理站处理达标后排至襄城县第二污水处理厂
	W11	余热锅炉排污水	余热锅炉	COD、BOD、NH ₃ -N、 SS、TP、TN	直接排至襄城县第二污水处理厂
噪声	N1	预聚物过滤器噪声	/	/	基础减振，隔声
	N2	熔体过滤器噪声	/	/	基础减振，隔声
	N3	水下切粒机噪声	/	/	基础减振，隔声
	N4	离心干燥机噪声	/	/	基础减振，隔声
	N5	泵类噪声	/	/	基础减振，隔声
	N6	风机噪声	/	/	消声减振，隔声
	N7	冷却塔噪声	/	/	基础减振，合理布局
固废	S1				
	S2				
	S3				
	S4				
	S5				
	S6				
	S7	废试剂瓶及化验废液	质检化验	玻璃瓶、有机试剂	送有资质单位处置
	S8	废变压器油	变压器	废矿物油	送有资质单位处置
	S9	其他废矿物油	机械设备	废矿物油	送有资质单位处置
	S10	废水站污泥	废水处理	废水处理污泥	送有资质单位处置
	S11	生活垃圾	员工办公生活	果皮、纸屑等	收集后交由环卫部门处理

3.4.11 相关平衡

(涉密，部分删除处理)

3.4.11.1 工程水平衡

3.4.11.2 总物料平衡

3.4.12 本项目污染物产排分析

3.4.12.1 辅助工程产污环节分析

(涉密，部分删除处理)

3.4.12.2 废气源强确定原则

根据《污染源源强核算技术指南 准则》(HJ 984-2018) 污染源源强核算可采用实测法、物料衡算法、产污系数法、排污系数法、类比法、实验

法等方法。本项目废气源强主要结合项目工艺设计资料和污染防治措施，根据产污系数法、类比法、物料平衡等计算，综合分析后予以确定。

3.4.12.3 本项目废气污染物产排分析

(涉密，部分删除处理)

(1) 有组织废气

① 含尘废气

本项目含尘废气主要为 G1 PTA 上料废气、G8 产品包装废气、G9 4 万吨生产线产品气力输送废气。

I. G1 PTA 上料废气

表 3-59 PTA 上料废气产生情况一览表

废气类型	生产线	气量 m ³ /h	收集效率	污染因子	产生情况			处理设施	工作 时间 h/a
					浓度 mg/m ³	小时量 kg/h	年均量 t/a		

II. G8 产品包装废气

表 3-60 PTA 上料废气产生情况一览表

废气类型	生产线	气量 m ³ /h	收集效率	污染因子	产生情况			处理设施	工作 时间 h/a
					浓度 mg/m ³	小时量 kg/h	年均量 t/a		
PTA 上料废气									

III. G9 4 万吨生产线产品气力输送废气

表 3-61 G9 产品气力输送废气产生情况一览表

废气类型	生产线	气量 m ³ /h	收集效率	污染因子	产生情况			处理设施	工作 时间 h/a
					浓度 mg/m ³	小时量 kg/h	年均量 t/a		

IV. G1 PTA 上料废气、G8 产品包装废气布袋除尘器处理情况

表 3-62 布袋除尘器处理情况一览表

废气类型	生产线	气量 m ³ /h	污染因子	产生情况			处理设施	去除率	产生情况			工作时间 h/a
				浓度 mg/m ³	小时量 kg/h	年均量 t/a			浓度 mg/m ³	小时量 kg/h	年均量 t/a	

② 工艺有机废气情况

I. G3 汽提塔废气

II. G2 酯化工艺塔废气

III. G4 乙二醇回收装置废气

IV. G5 真空系统废气

V. G6 过滤器清洗废气

VI. G7 中间罐废气

本项目装置区各个中间罐废气为物料储存产生“大呼吸”无组织废气，装卸料产生“小呼吸”无组织废气。根据本项目设计资料，各个中间罐废气均引入废气总管，送导热油炉燃烧处理。

根据《环境保护计算手册》，固定顶罐大、小呼吸气计算公式说明如下：

A. 大呼吸气

固定顶罐“大呼吸”是由于人为的装料与卸料而产生的损失。因装料的结果，罐内压力超过释放压力时，蒸气从罐内压出；而卸料损失发生于

液面排出，空气被抽入罐体内，因空气变成有机蒸气饱和的气体而膨胀，因而超过蒸气空间容纳的能力。可由下式估算固定顶罐的“大呼吸”排放：

$$L_W = 4.188 \times 10^{-7} \times M \times P \times K_N \times K_C$$

式中：

L_W —固定顶罐的工作损失 (Kg/m^3 投入量)；

M —储罐内蒸气的分子量；

P —真实的蒸气压力 (Pa)；

K_N —周转因子 (无量纲)，取值按年周转次数 (K) 确定。周转次数 = 年投入量/罐容量； $K \leq 36$, $K_N = 1$ ； $36 < K \leq 220$, $K_N = 11.467 \times K^{-0.7026}$ ； $K > 220$, $K_N = 0.26$ ；

K_C —产品因子 (石油原油 K_C 取 0.65，其他的液体取 1.0)。

B. 小呼吸气

小呼吸气：项目贮罐由于气温和大气压力变化会引起蒸汽的膨胀和收缩而产生蒸汽排出，即小呼吸气。该废气量可用下列公式进行估算：

$$L_B = 0.191 \times M \left(\frac{P}{100910 - P} \right)^{0.68} \times D^{1.73} \times H^{0.51} \times \Delta T^{0.45} \times F_P \times C \times K_C$$

式中： L_B —固定顶罐的呼吸排放量 (Kg/a)；

M —储罐内蒸气的分子量；

P —在大量液体状态下，真实的蒸气压力 (Pa)；

D —罐的直径 (m)；

H —平均蒸气空间高度 (m)；

ΔT —一天之内的平均温度差 ($^{\circ}\text{C}$)；

F_P —涂层因子 (无量纲)，根据油漆状况取值在 1~1.5 之间，1.25；

C —用于小直径罐的调节因子 (无量纲)；直径在 0~9m 之间的罐体， $C = 1 - 0.0123(D-9)^2$ ；罐径大于 9m 的 $C = 1$ ；

K_C —产品因子 1.0。

根据项目工程资料和储罐规格，确定各参数见表 3-63。

表 3-63 固定顶罐大呼吸和小呼吸计算参数表

大呼吸参数								
储罐	M	P	KN	KC				
小呼吸参数								
储罐	M	P	H	ΔT	FP	C	KC	D

表 3-64 固定顶罐大呼吸和小呼吸计算参数表

位置	储罐	数量	污染物	大呼吸气 (t/a)	小呼吸气 (t/a)	合计 (t/a)

VII. 进入导热油炉有机废气情况

表 3-65 汽提塔及废气总管废气情况一览表

③ G10 导热油炉废气

表 3-66 导热油炉废气 G10 的产生及排放情况一览表

废气种类	污染因子	产生情况				处理效率 %	排放情况				工作时间 h/a
		气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	产生量 t/a		气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	排放量 t/a	

④ G10 乙二醇原料罐废气

本项目新建 1 座 1000m³ 乙二醇原料储罐，采用固定顶罐形式。根据本项目设计资料，乙二醇原料罐大小呼吸废气通过管道连接呼吸阀收集，收集后依托在建工程 1#蓄热式催化燃烧装置焚烧处理。乙二醇储罐大小呼吸排放情况计算见表 3-67、表 3-68。

表 3-67 固定顶罐大呼吸和小呼吸计算参数表

大呼吸参数								
储罐	M	P	KN	KC				
小呼吸参数								
储罐	M	P	H	ΔT	FP	C	KC	D

表 3-68 乙二醇原料罐呼吸废气产生量

储罐/熔融釜设置			污染物	大呼吸气 (t/a)	小呼吸气 (t/a)	合计 (t/a)
位置	储罐	数量				

⑤ G11 危废间废气

本项目依托在建工程的危废暂存间。

表 3-69 本项目危废暂存间废气 G9 的产生及排放情况一览表

污染物	总产生量 t/a	收集效率 %	风量 m³/h	有组织产生情况			处理效率 %	有组织排放情况		
				产生浓度 mg/m³	产生速率 kg/h	产生量 t/a		排放浓度 mg/m³	排放速率 kg/h	排放量 t/a

表 3-70 本项目及在建一期工程危废暂存间废气 G9 的产生及排放情况一览表

污染物	总产生量 t/a	收集效率 %	风量 m³/h	有组织产生情况			处理效率 %	有组织排放情况		
				产生浓度 mg/m³	产生速率 kg/h	产生量 t/a		排放浓度 mg/m³	排放速率 kg/h	排放量 t/a

表 3-71 本项目及在建一期、二期工程危废暂存间废气 G9 的产生及排放情况一览表

污染物	总产生量 t/a	收集效率 %	风量 m³/h	有组织产生情况			处理效率 %	有组织排放情况		
				产生浓度 mg/m³	产生速率 kg/h	产生量 t/a		排放浓度 mg/m³	排放速率 kg/h	排放量 t/a

⑥ G12 质检化验废气

CHDM 一期工程建设质检楼兼顾承担预留工程的质检化验任务，按远期最高规格进行设计。

表 3-72 本项目质检化验废气的产生及排放情况一览表

污染物	总产生量 t/a	收集效率 %	风量 m³/h	有组织产生情况			处理效率 %	有组织排放情况		
				产生浓度 mg/m³	产生速率 kg/h	产生量 t/a		排放浓度 mg/m³	排放速率 kg/h	排放量 t/a

表 3-73 本项目及在建一期工程质检化验废气的产生及排放情况一览表

污染物	总产生量 t/a	收集效率 %	风量 m³/h	有组织产生情况			处理效率 %	有组织排放情况		
				产生浓度 mg/m³	产生速率 kg/h	产生量 t/a		排放浓度 mg/m³	排放速率 kg/h	排放量 t/a

[illegible]

沼气送首山碳材料焦炉煤气管网用作燃料气，综合利用不外排。

表 3-75 废水站废气的产生及排放情况一览表

[illegible]

项目无组织排放废气源主要为：装置区无组织废气 A1、罐区无组织废气 A2、灌装无组织废气 A4、危废暂存间无组织废气 A5 和质检化验无组织 A6 排放。

I. 装置区无组织含尘废气

废气名称	物料	产生速率 (kg/h)	产生量 (t/a)	工作时间 (h/a)

- 3-68 -

II. 装置区无组织有机废气

装置区无组织废气 A1 主要是装置区（包括位于装置区的中间罐区）的泵、法兰等设备与管线组件动静密封点因跑冒滴漏产生的无组织排放，根据《排污许可证申请与核发技术规范-石化工业》（HJ853-2017）中相关规定，该无组织废气产生量计算方法如下：

$$E_{\text{设备}} = 0.003 \times \sum_{i=1}^n \left(e_{\text{TOC},i} \times \frac{WF_{\text{VOCs},i}}{WF_{\text{TOC},i}} \times t_i \right)$$

式中：

$E_{\text{设备}}$ ——设备与管线组件的 VOCs 年排放量，kg/a；

t_i ——密封点 i 的年运行时间，h/a；

$e_{\text{TOC},i}$ ——密封点 i 的总有机碳（TOC）排放速率，kg/h；

$WF_{\text{VOCs},i}$ ——流经密封点 i 物料中挥发性有机物平均质量分数；

$WF_{\text{TOCs},i}$ ——流经密封点 i 物料中总有机碳平均质量分数；

n ——挥发性有机物流经的设备与管线组件密封点数。

根据项目设计资料，装置区各类密封点无组织废气的产生情况见表 3-77。

表 3-77 本项目装置区各类密封点废气产生情况一览表

序号	类型	排放速率 kg/h	密封点数量	工作时间 h/a	排放量 kg/h	排放量 t/a
1	有机液体阀门					
2	法兰或连接件					
3	液体泵					
4	搅拌器					

根据装置区中物料的在线量，可得出本项目装置区无组织废气 A1 中各污染因子的排放情况，具体见表 3-78。

表 3-78 装置区无组织废气排放情况一览表

序号	因子	排放速率 kg/h	排放量 t/a
1			
4			

本项目通过严格执行泄漏检测与修复制度，可以有效减少因装置和管线密封点泄漏所产生的无组织排放。

② 罐区无组织废气 A2

本项目罐区无组织废气 A2 主要是罐区的设备与管线组件动静密封点因跑冒滴漏产生的无组织排放，根据《排污许可证申请与核发技术规范-石化工业》（HJ853-2017）中相关规定以及本项目设计资料，本项目产品罐区各类密封点无组织废气的产生情况见表 3-79。

表 3-79 罐区各类密封点废气产生情况一览表

序号	类型	排放速率 kg/h	密封点数量	工作时间 h/a	排放量 kg/h	排放量 t/a
1	液体泵					
2	液体阀门					
3	法兰或连接件					
4	开口阀或开口管线					

根据本项目储罐物料的储存量，可得出本项目罐区无组织废气 A2 中 NMHC 的排放情况，具体见表 3-80。

表 3-80 罐区无组织废气排放情况一览表

序号	因子	排放速率 kg/h	排放量 t/a
1	非甲烷总烃		

本项目通过严格执行泄漏检测与修复制度，可以有效减少因装置和管线密封点泄漏所产生的无组织排放。

本项目拟在热媒站建设 1 座 10m³ 的 20%氨水罐，氨水罐的无组织排放量见表 3-81。

表 3-81 氨水罐无组织废气产生情况

储罐/熔融釜设置			污染物	大呼吸气 (t/a)	小呼吸气 (t/a)	无组织产生量 (t/a)
位置	储罐	数量				

项目氨水罐区域设置 1 台水吸收罐，挥发的氨气经水吸收后排入大气，此次氨水吸收效率取 90%，则氨水储罐氨的无组织挥发量为 0.0015t/a。水

吸收罐中氨水浓度高后直接送氨水罐综合利用。

③ 危废暂存间无组织废气 A3

④ 质检化验无组织废气 A4

⑤ 废水站无组织废气 A7

本项目废水站无组织废气主要产生自废气处理过程中未能收集的废气，其产生情况见表 3-82。

表 3-82 废水处理无组织废气排放情况一览表

项目	总产生量（t/a）	收集量（t/a）	无组织排放量（t/a）

本项目废气产排情况见表 3-83，本项目有组织废气排放达标分析见表 3-84，根据排放量核算，本项目非甲烷总烃排放量满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及 2024 年修改单）大气污染物特别排放限值单位产品非甲烷总烃排放量 0.3kg/t 的限值要求。

（涉密，部分删除处理）

[illegible]

[illegible][illegible]

工程	废气名称	产生源	污染因子	产生情况				处理措施	处理效率 %	排放情况				排放工况	工作时间 h/a
				气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	产生量 t/a			气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	排放量 t/a		

根据《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015)“合成树脂企业内的单体生产装置执行《石油化学工业污染物排放标准》”,本项目建成后,全厂有组织排放口执行标准如下:

表 3-87 本项目建成后全厂有组织废气排放达标分析一览表

[illegible]

第 3 章 工程分析

废气排放源	气量 m³/h	排放 高度 m	执行标准	污染 因子	排放浓度达标分析			去除效率达标分析			排放速率达标分析			排放高度 达标分析	
					排放 浓度 mg/m³	排放 标准 mg/m³	浓度 达标 性	去除 效率	标准要 求	去除 效率 达标性	排放 速率 kg/h	排放 标准 kg/h	速率 达标 性	排放 高度 m	高度 达标 性

由表 3-83、表 3-84 可知：

本项目可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及其修改单）；可以满足《大气污染物综合排放标准》（GB16297-1996）表 2 要求；同时以上非甲烷总烃排放浓度均满足可以满足《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021 年补充修订版）》（环办大气函[2020]340 号）相关要求。

本项目导热油炉废气污染物颗粒物、二氧化硫、氮氧化物、氨排放浓度可以满足《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）相关要求。

本项目废水站废气中氨、硫化氢、臭气浓度排放可以满足《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）相关要求。

本项目各污染物有组织排放量见表 3-88。

表 3-88 本项目有组织废气排放量一览表

序号	项目	DA008	DA009	DA010	DA001 依托在 建	DA007	DA003 依托在 建	DA004 依托在 建	DA006	合计
		排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	排气筒	
1	工作时间（h/a）									
2	排放高度（m）									
3	污染物 排放量 （t/a）	颗粒物								
4		SO ₂								
5		NO _x								
6		乙醛								
7		NMHC								
8		NH ₃								
9		H ₂ S								

本项目各污染物无组织排放情况见表 3-89。

表 3-89 本项目无组织废气排放量一览表

序号	项目	装置区 无组织废气	罐区无 组织废气	氨水罐无 组织废气	危废间无 组织废气	质检化验无 组织废气	废水站无 组织废气	合计
1	工作时间（h/a）							
2	面源长宽（m）							
3	污染物	颗粒物						

序号	项目		装置区 无组织废气	罐区无 组织废气	氨水罐无 组织废气	危废间无 组织废气	质检化验无 组织废气	废水站无 组织废气	合计
4	排放量 (t/a)	乙醛							
5		NMHC							
6		氨							
7		H ₂ S							

3.4.12.4 本项目废水污染物产排分析

(涉密，部分删除处理)

(1) 项目废水产生情况

本项目废水主要包括生产废水、循环冷却水排水和生活污水，其中生产废水酯化工艺塔废水、乙二醇回收装置废水送汽提塔处理，汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水、质检化验废水等生产废水送厂区废水处理站处理。

① W1 酯化工艺塔废水

酯化工艺塔用来分离酯化反应器生成的水和蒸发出来的少量乙二醇，塔顶废水主要为水，另外含有少量乙醛、乙二醇、醚类等，送废水汽提塔处理。

② W2 乙二醇回收装置废水

乙二醇回收装置主要用来回收处理缩聚过程生产的乙二醇，乙二醇回收装置废水主要成分为水及低沸物，送汽提塔处理。

③ W3 汽提塔废水

酯化工艺塔废水、乙二醇回收装置废水，经汽提塔预处理后，废水中低沸点主要有机物乙二醇、乙醛、醚类等杂质从废水中脱除并进入气相，经汽提后的废水污染物主要为 pH、COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN、乙醛，送厂区废水站处理。

④ W4 过滤器清洗废水

本项目预聚物过滤器和熔体过滤器的滤芯需要定期进行清洗，清洗过程中产生过滤器清洗废水，该部分废水污染物主要为 pH、COD、BOD、

NH₃-N、SS、TP、TN、乙醛，送厂区废水处理站处理。

⑤ W5 切片工序废水

本项目切片工序铸带条经去离子水换热冷却，冷却废水定期排放，该部分废水污染物主要为 pH、COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN，送厂区废水处理站处理。

⑥ W6 设备及地面清洗废水

项目设备及地面定期清洗，该部分面清洗用废水污染物主要为 pH、COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN，送厂区废水处理站处理。

⑦ W7 质检化验废水

质检化验主要对产品以及工艺装置生产过程中的各物料参数化验分析，质检化验废水主要废水污染物主要为 pH、COD、BOD、NH₃-N、SS、TP、TN，送厂区废水处理站处理。

⑧ W8 循环冷却水排水

项目新建冷却水循环水系统，循环水系统主要供设备冷却用水，循环冷却水排水量按循环水量的 0.5% 计算。循环冷却水排水属于清净下水，直接由厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂。

⑨ W9 生活污水

生活污水主要来自员工办公等活动产生的生活污水，本项目新增员工共计 65 人，年工作天数 333 天。参考《河南省工业与城镇生活用水定额》（DB41/T385-2020）城镇居民生活用水定额，厂区内员工生活用指标按 110L/人·d 计算，则日用水量为 7.15m³/d，产污系数按 90% 计，生活污水产生量为 6.44m³/d，主要污染因子为 COD、BOD₅、氨氮、SS、TP、TN，送厂区废水处理站处理。

⑩ W10 废水站喷淋塔废水

本项目废水处理站废气采用“喷淋塔+生物滤床”处理，喷淋液循环使用，定期排放，主要污染因子为 COD、BOD₅、氨氮、SS、TP、TN，送厂

区废水处理站处理。

⑪ W11 余热锅炉废水

本项目热媒站配套导热油炉设置两台余热锅炉，余热锅炉定期排水属于清净下水，直接由厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂。

本项目废水类比珠海华润化学材料科技有限公司年产 50 万吨聚酯三期工程、2×5 万吨/年 PETG 特种聚酯工程建设项目现有工程废水污染源监测数据及其他同类企业；同时根据根据本项目设计资料和物料衡算；确定本项目废水污染物源强。本项目废水产生情况见表 3-90。

本项目 W3 汽提塔废水、W4 过滤器清洗废水、W5 切片工序废水、W6 设备及地面清洗废水、W7 质检化验废水、W9 生活污水、W10 废水站喷淋塔废水送厂区废水处理站处理，处理后与 W8 冷却水排水、W11 余热锅炉废水一并由厂区总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂。

表 3-90 本项目废水水质产生情况一览表

废水类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)								
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	总有机碳
生产废水	汽提塔废水										
	过滤器清洗废水										
	切片废水										
	设备、地面清洗废水										
	质检化验废水										
	废水站喷淋塔废水										
员工办公	生活污水										
清净下水	余热锅炉排水										
	循环冷却水排水										

本项目建成后，在建 CHDM 一期工程、在建 CHDM 二期工程生产废水、生活污水均进入厂区废水处理站处理，处理后与清净下水循环冷却水排水一并由厂区总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂。在建一期工程、在建二期工程废水产生情况见表 3-91。

表 3-91 在建工程废水水质产生情况一览表

废水类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d		污染因子浓度 (mg/L)								
		在建 CHDM 一期工程	在建 CHDM 二期工程	pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	石油类	总有机碳
生产废水	分离废水											
	水洗塔废水											
	装置区地面清洗废水											
	质检化验废水											
员工办公	生活污水											
清净下水	循环冷却水排水											

(2) 废水处理情况

本项目建成后,在建 CHDM 二期工程尚未建成时,厂区废水处理站处理废水为在建 CHDM 一期工程、本项目废水,废水处理情况见表 3-92、表 3-93。

表 3-92 在建 CHDM 一期工程及本项目废水处理情况一览表

类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)									
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	石油类	总有机碳

[illegible]

表 3-93 在建 CHDM 一期及本项目工程废水总排口排放情况一览表

[illegible]

待在建 CHDM 二期工程建成后，厂区废水处理站处理废水为在建 CHDM 一期工程、在建 CHDM 二期工程及本项目废水，废水处理情况见表 3-94、表 3-95。

表 3-94 在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程及本项目废水处理情况一览表

[illegible]

	染物排放标准》 (GB31571-2015)											
	襄城县第二污水处理 厂收水要求	/	6~9	500	120	30	100	1	50	/	10	/
达标 分析	是否达标	/	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	/

由上可知，本项目建成后全厂生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并经厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂，厂区总排口排水水质可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015 及修改单)表 1 间接排放限值要求、《石油化学工业污染物排放标准》(GB31571-2015 及修改单)表 1 间接排放限值要求及襄城县二污收水标准要求。

3.4.12.5 本项目噪声产排分析

本项目主要噪声源为过滤器、切料机、干燥机、风机、泵类、冷却塔等设备运转时的设备噪声等，类比同类企业噪声实测结果，工程噪声级为 75~95dB (A)，具体的产生、治理情况见表 3-96。

表 3-96 噪声产生、治理情况一览表

编号	噪声名称	噪声源	治理前 dB (A)	治理后 dB (A)	治理措施
1	预聚物过滤器噪声	预聚物过滤器	75	55	基础减振，隔声
2	熔体过滤器噪声	熔体过滤器	75	55	基础减振，隔声
3	水下切料机噪声	水下切料机	80	60	基础减振，隔声
4	离心干燥机噪声	离心干燥机	80	60	基础减振，隔声
5	泵类噪声	各类泵	85	65	基础减振，隔声
6	风机噪声	各类风机	95	75	消声减振，隔声
7	冷却塔噪声	冷却塔	90	85	基础减振，合理布局

3.4.12.6 本项目固体废物产生及处置情况分析

根据《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》、《国家危险废物名录》(2025 版)、《固体废物鉴别标准 通则》(GB34330-2025)，评价对工程产生固体废物的性质进行判定，并分析其形态、主要成分、有害成分、产废周期、危险特性等，本项目所有固体废物产生情况见表 3-97，本项目危险废物情况见表 3-98，本项目一般工业固废及生活垃圾情况见表 3-99。

(涉密，部分删除处理)

[illegible][illegible]

表 3-99 一般工业固废及生活垃圾汇总表

序号	名称	产生工序及装置	主要成分	废物类别	废物代码	产生量 t/a	利用量 t/a	处置量 t/a	污染 防治措施

(1) 危险废物收集及内部转运的要求

① 应根据收集设备、转运车辆以及现场人员等实际情况确定相应作业区域，同时要设置作业界限标志和警示牌。

② 作业区域内应设置危险废物收集专用通道和人员避险通道。

③ 收集时应根据项目危废特点采用合适的收集工具和包装物，以及必要的应急监测设备及应急装备，确保危废不泄漏，不产生渗滤液、有毒有害气体逸散等环境污染。

④ 危险废物收集应填写记录表，并将记录表作为危险废物管理的重要档案妥善保存。

⑤ 收集结束后应清理和恢复收集作业区域，确保作业区域环境整洁安全。

⑥ 收集过危险废物的容器、设备、设施、场所及其它物品转作它用时，应消除污染，确保其使用安全

⑦ 危险废物内部转运应综合考虑厂区的实际情况确定转运路线，尽量避开办公区和生活区。

⑧ 危险废物内部转运作业应采用专用的工具，危险废物内部转运应参照《危险废物收集、贮存、运输技术规范》附录 B 填写《危险废物厂内转运记录表》。

⑨ 危险废物内部转运结束后，应对转运路线进行检查和清理，确保无危险废物遗失在转运路线上，并对转运工具进行清洗。

(2) 危险废物暂存要求

本项目依托在建工程 1 座 300m² 危废暂存间，用于暂存项目产生的危险废物，经危废暂存间暂存后外委资质单位处置。

(3) 危险废物的转移要求

危险废物的转移、运输，必须严格按照《固废法》和《危险废物转移管理办法》（生态环境部 公安部 交通运输部 部令第 23 号）的规定，进行

危险废物转移运输；转移过程，产生单位、运输单位和接受单位必须按照国家有关规定填写危险废物转移联单和领取转移联单编号，及时提交联单至移出地环保部门及接受地环保部门，不能延迟提交时间或不提交联单，并保管好应由产生单位、运输单位和接受单位保存的联单。

3.4.12.7 主要污染物“三笔账”统计

本项目主要废气污染物及固废产生、排放情况见表 3-100。

(涉密，部分删除处理)

表 3-100 本项目主要废气污染物及固废产生、排放情况

项目	污染物	单位	产生量	削减量	排放量
废气 (本项目)	废气量	万 m ³ /a			
	颗粒物	t/a			
	二氧化硫	t/a			
	氮氧化物	t/a			
	乙醛	t/a			
	非甲烷总烃	t/a			
	NH ₃	t/a			
	H ₂ S	t/a			
固废 (本项目)	危险废物	t/a			
	一般工业固废	t/a			
	生活垃圾	t/a			

由于本项目建成后在建 CHDM 一期工程及本项目废水进入本次建设废水处理站处理后与清净水一并排放，评价对本项目建成后 CHDM 一期工程及本项目主要废水污染物产排情况进行核算，具体见表 3-101。

表 3-101 在建 CHDM 一期工程及本项目主要废水污染物产排情况

项目	污染物	单位	产生量	削减量	出厂界排放量
废水 (在建一 期工程及 本项目)	废水量	万 t/a			
	COD	t/a			
	BOD	t/a			
	氨氮	t/a			
	悬浮物	t/a			
	总磷	t/a			
	总氮	t/a			
	乙醛	t/a			

项目	污染物	单位	产生量	削减量	出厂界排放量
	石油类	t/a			

待在建 CHDM 二期工程建成后, CHDM 一期、CHDM 二期工程以及本项目废水进入废水处理站处理后与清净下水一并排放, 评价对 CHDM 二期工程建成后, 在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程以及本项目废水污染物产排情况进行核算, 具体见表 3-102。

表 3-102 在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程及本项目主要废水污染物产排情况

项目	污染物	单位	产生量	削减量	出厂界排放量
废水 (在建一期、二期工程及本项目)	废水量	万 t/a			
	COD	t/a			
	BOD	t/a			
	氨氮	t/a			
	悬浮物	t/a			
	总磷	t/a			
	总氮	t/a			
	乙醛	t/a			
	石油类	t/a			

项目废水排入襄城县第二污水处理厂处理, 该污水处理厂《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002) 一级 A 标准, 即出口水质执行标准 COD 为 50mg/L、总磷为 0.5mg/L, 由此计算在建 CHDM 一期工程及本项目废水入外环境(即出污水处理厂)的总量见表 3-103, 在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程及本项目废水入外环境(即出污水处理厂)的总量见表 3-104。

表 3-103 在建 CHDM 一期工程及本项目主要废水污染物入外环境总量

项目	污染物	单位	CHDM 一期及本项目入外环境排放量
废水 (在建一期工程、本项目)	COD	t/a	
	氨氮	t/a	
	总磷	t/a	

表 3-104 在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程及本项目主要废水污染物入外环境总量

项目	污染物	单位	CHDM 一期、CHDM 二期及本项目入外环境排放量
废水 (在建一期工程、二期工	COD	t/a	
	氨氮	t/a	
	总磷	t/a	

项目	污染物	单位	CHDM 一期、CHDM 二期及本项目入外环境排放量 程、本项目)

全厂废气污染物“三笔账”见表 3-105。

表 3-105 全厂废气污染物“三笔账”一览表

项目	污染物	单位	在建一期 工程排放 量	在建二期 工程排放 量	在建工程 合计排放 量	本项 目排 放量	“以新带 老” 削减量	全厂 排放 量	排放 增减 量
废 气	废气量	万 m ³ /a							
	颗粒物	t/a							
	SO ₂	t/a							
	NO _x	t/a							
	乙醛	t/a							
	甲醇	t/a							
	非甲烷总 烃	t/a							
	NH ₃	t/a							
	H ₂ S	t/a							

由于在建 CHDM 一期工程废水依托首恒废水处理站处理后废水依托首恒厂区总排口排放；在建 CHDM 二期工程环评中 CHDM 一期及 CHDM 二期工程废水送金萌厂区废水处理站处理后排放；评价直接按照 CHDM 二期工程环评核算在建 CHDM 一期及二期废水污染物排放量。

本项目建成后，CHDM 一期、CHDM 二期工程以及本项目废水均进入本项目重新设计的废水处理站处理；评价核算本项目排放量为本项目建成后 CHDM 一期、CHDM 二期工程以及本项目的废水污染物排放量，即为全厂排放量；“以新带老”削减量为本项目本项目建成前在建 CHDM 一期及二期工程合计排放量。

全厂废水污染物“三笔账”见表 3-106。

表 3-106 全厂废水污染物“三笔账”一览表

项目	污染物	单位	在建 CHDM 一期、二期工程合计排放量	本项目排放量 (本项目建成后 CHDM 一期、CHDM 二期及本项目合计排放量)	“以新带老” 削减量	全厂 排放量	排放 增减量
废水	废水量	万 t/a					
	COD	t/a					
	氨氮	t/a					
	TP	t/a					
	TN	t/a					

表 3-107 入外环境废水污染物“三笔账”一览表

污染物	单位	在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程入外环境排放量	本项目(本项目建成后 CHDM 一期、CHDM 二期及本项目合计)入外环境排放量	“以新带老” 削减量	全厂入外环境排放量	入外环境 增减量
COD	t/a					
总磷	t/a					

3.4.12.8 非正常工况排放

3.4.12.9 非正常工况分析

非正常工况包括三种，包括开、停车、设备检修等非正常工况下排放的污染物；工艺设备运转异常等非正常工况下排放的污染物；污染物排放控制措施达不到相应效率情况下排放的污染物。

(1) 开、停车、设备检修等情况

项目在车间开工生产时，首先运行导热油炉及废气处理装置，然后再开启工艺装置，可使生产线产生的废气得到有效治理。车间生产线停止时，应保持导热油炉及废气治理设施继续运转，待生产线上的废气全部排出、得到治理后再关闭导热油炉及废气治理措施。由此可确保开、停车时排出的污染物得到有效治理，经排放口排放的污染物浓度与正常生产时保持一致。

生产装置检修时，首先保证生产线物料加工结束后停工，待各个设备检修、保养后再开工生产。本项目设备检修不需做设备内部清洗，主要是

设备零部件更换。生产线设备若出现故障或检修时，如产污设备停止运转，即不会有废气产生，如产污设备正常运转，应使废气治理设施继续运转，经排放口排放的污染物浓度与正常生产时保持一致。本项目各装置开停工或检修时气体放空、气体吹扫废气均收集至导热油炉处理。

(2) 工艺设备运转异常等情况

根据企业设计资料，生产装置紧急排放气收集至火炬（依托在建CHDM一期工程）处理；若两台导热油炉均发生故障：生产装置废气进入火炬处理。

(3) 废气处理系统出现故障源强分析

根据项目特征，本项目在非正常工况下可能排放的污染物对环境影响较大的主要为=废气治理设施运行出现事故，达不到设计处理效率时的污染物排放。废气治理装置故障或失效，废气未经净化处理直接排入大气，将造成周围大气环境污染。

本项目非正常排放情况下考虑一台氨水供应系统故障、脱硫装置喷粉系统故障以及布袋除尘系统布袋破损故障的事故状态。事故状态下除尘效率按效率按 90%考虑，脱硫脱硝效率按 0%考虑，考虑按持续时间按 60min 计，具体源强见表 3-108。

表 3-108 非正常工况源强

非正常工况	污染物	排放时间	排放浓度 mg/m ³	排放量 kg
布袋破损	颗粒物			
脱硫装置喷粉系统故障	SO ₂			
氨水供应系统故障	NO _x			

3.4.12.10 非正常工况排放对策

评价建议本项目加强管理、充分利用先进的生产设备及监控手段，减少甚至避免非正常工况及事故的发生频率，因此，评价建议本项目采取以下措施以降低工程非正常工况及事故的发生频率：

- a、对设备进行定时维护检修，确保各设备处于正常运行状态。

b、装置区、罐区、导热油炉等安装监测及报警设备，及时发现生产过程中的异常现象，杜绝事故排放的发生。

c、事故水池应设计有储存事故废水、废液的余量。

d、制定事故紧急预案及事故报告制度。

3.4.12.11 新增交通移动源

根据项目原辅料消耗及来源，项目原料 CHDM 依托在建工程生产，不涉及物料运输；项目原料 PTA、乙二醇及其他辅料等需从厂外运输。汽车污染物排放量与车辆类型、燃料种类等有关。根据《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》，机动车行业污染物排放包括尾气排放和蒸发排放。污染物排放总量根据车辆保有量进行计算，公式如下：

$$E = \sum P_{i,j,k} \times P_{X_{i,j,k}} \times 10^{-6}$$

其中：E 为排放量，单位为吨；i 为车型；j 为燃油种类；k 为初次登记日期所在年；P 为保有量，单位为辆； P_X 为排放系数，年行驶里程与排放因子的乘积，单位为克/（辆*年）。

厂区新增汽车运输物料年用车辆约 1565 辆，按国六车辆考虑。根据移动源（机动车）污染物排放系数手册，项目新增交通污染物排放总量见表。

表 3-109 项目新增汽车污染物排放量

车辆类型	燃料种类	NO _x		PM		VOC _s	
		排放系数 克/（辆*年）	排放量 （t/a）	排放系数 克/（辆*年）	排放量 （t/a）	排放系数 克/（辆*年）	排放量 （t/a）
载货车 辆(重型)	柴油	599661	938.47	4192	6.56	9541	14.93

3.5 清洁生产分析

清洁生产是指不断采取改进设计、使用清洁的能源和原料，采用先进的工艺技术与设备、改善管理、综合利用等措施从源头削减污染、提高资源利用效率，减少或者避免生产、服务和产品使用过程中污染物的产生或排放，从全方位、多角度的途径达到节能、降耗、减污、增效的目标。这

是一项减小或消除对人类和环境的不利影响，实现经济效益与环境效益协调持续发展的环保策略。

3.5.1 原辅材料、产品

(1) 原辅材料

拟建项目使用原辅材料不涉及《优先控制化学品名录》（第一批）（第二批）、《有毒有害大气污染物名录（2018 年）》、《有毒有害水污染物名录（第一批）》、《关于持久性有机污染物的斯德哥尔摩公约》、《重点管控新污染物清单》（2023 年）等中所列化学品，这些原辅材料市场供应充足，均为国内采购，来源稳定，符合国家产业需要和清洁生产要求。反应过程中可能产生少量的副反应产物乙醛，通过加强污染治理措施，可确保达标排放。

(2) 产品

PETG、PCTG 是一种透明塑料，是一种非晶型共聚酯，常用的共聚单体为 1,4-环己烷二甲醇（CHDM），全称为聚对苯二甲酸乙二醇酯-1,4-环己烷二甲醇酯。它是由精对苯二甲酸（PTA）、乙二醇（EG）和 1,4-环己烷二甲醇（CHDM）三种单体用酯交换法缩聚的产物，与 PET 比较多了 1,4-环己烷二甲醇共聚单体，与 PCT 比多了乙二醇共聚单体，因此，PETG 的性能和 PET、PCT 大不相同。

PETG、PCTG 具有优秀的耐化学腐蚀性、耐冲击性和环保性能，其制品高度透明，加工成型性能极佳，特别适合制作厚壁透明制品，可广泛用于板材、片材、高性能收缩膜、瓶用及异型材等领域。近年来，我国 PETG 市场需求呈现快速增长态势，因独特的性能，今后将有可能取代 PET 聚酯的部分市场份额。

本项目是生产高端化 PETG、PCTG 聚酯，以 PTA、乙二醇及 CHDM 进行共聚改性生产 PETG、PCTG。本项目为现有工程产品 CHDM 向下游深加工发展，拓宽销售渠道，增加产品和企业的附加值，符合公司总体规

划的要求，可提高企业的应对市场风险的能力。

3.5.2 生产工艺及设备先进性

3.5.3 过程安全控制

为保证装置和重要工艺设备、机组及生产、管理人员的安全，本项目设置独立于DCS的安全仪表系统（SIS）。对存在爆炸危险和有毒气体的场所，根据装置泄漏源的分布情况，按规范独立设置气体检测报警系统（GDS），全面监视装置内可燃、有毒气体的泄漏情况。

3.5.4 资源能源回收利用分析

本项目将实施生产全过程控制，防止和减少废物产生，并且设计中注重废物的回收利用，包括回收物料和废物综合利用等。

（1）汽提塔废气、酯化工艺塔废气、乙二醇回收装置废气、真空系统废气、过滤器清洗废气、中间罐废气均收集后通过废气总管送导热油炉燃烧处理；

（2）生产过程导热油炉已焦炉煤气为燃料，对导热油炉余热进行回收，以导热油炉、余热蒸汽、外购蒸汽为主要热源；以电能为主要能源，电能由园区供电管网供应。

（3）项目在确保供电安全可靠的前提下，按技术先进可靠、经济合理和环境条件进行选择电气设备和材料选型，尽量采用节能设备、成熟成套供电设施和耗电少的电气元器件。

（4）对蒸汽输送管道采取隔热措施，节约能源。

3.5.5 污染物产生及治理措施

本项目采用的设备和措施与国内目前同类项目比较具有如下特点：

（1）废水治理措施

项目生产废水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水经厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂。

（2）废气处理措施

（3）噪声控制

项目噪声控制从声源、传播途径进行综合治理，将噪声影响较大的工序放在远离厂区边界的位置，选用低噪声设备，对设备安装消声器或减振措施，如在风机进出口安装消声器，引风机应使用阻性或阻抗复合性消声器，加装隔声罩，在厂界植树等。这些措施能有效地控制噪声对外环境的影响。

（4）固体废物处置措施

项目危废送至有资质单位处理；一般工业固废由委外综合利用；生活垃圾收集后交由环卫部门清理。因此，本项目产生的固体废物全部得到综合利用和合理处置，不会对周边环境造成影响。

综上所述，本项目所排放的污染物均采取了合理有效的措施，极大地减少环境污染，因此项目的污染物指标符合清洁生产水平。

3.5.6 环境管理要求

本项目的建设符合国家和地方有关环境法律、法规，排放的污染物排放达到国家和地方排放标准，污染物排放总量符合总量控制和排污许可证管理要求。本项目拟设专门环境管理机构和专职管理人员，开展环保和清洁生产有关工作。

项目应全面健全环境管理制度，通过实施清洁生产审核，按ISO14000管理体系建设并通过认证，使企业环境管理清洁生产水平达到国内同行业先进水平。

3.5.7 员工

员工素质也是影响清洁生产的重要环节，任何生产过程，无论自动化程度有多高，均需要人的参与，因此员工素质的提高和积极性的激励也是有效控制生产过程和废弃物产生量的重要因素。

(1) 选择有一定工作经验及文化素质较高的员工，并对其进行严格的岗前培训，培训合格方可上岗。

(2) 加强对员工的清洁生产意识教育，制定清洁生产的奖励及惩罚措施，提高员工参与清洁生产的积极性。

3.5.8 清洁生产水平结论

本项目以 PTA、乙二醇及现有工程 CHDM 为原料，采用采用直接酯化法路线中的五釜流程连续聚合工艺生产 PETG、PCTG，其技术先进、经济合理，能耗水平先进；项目废物产生量少，自动化程度高，节能降耗，污染防治措施可靠、有效，可实现达标排放。从总体分析，本项目清洁生产为国内先进水平。

3.6 碳排放分析

根据《碳排放权交易管理办法（试行）》（部令第 19 号，2021 年 2 月 1 日）：温室气体：是指大气中吸收和重新放出红外辐射的自然和人为的气态成分，包括二氧化碳（CO₂）、甲烷（CH₄）、氧化亚氮（N₂O）、氢氟碳化物（HFCs）、全氟化碳（PFCs）、六氟化硫（SF₆）和三氟化氮（NF₃）。碳排放：是指煤炭、石油、天然气等化石能源燃烧活动和工业生产过程以及土地利用变化与林业等活动产生的温室气体排放，也包括因使用外购的电力和热力等所导致的温室气体排放。

本项目属于“C26 化学原料和化学制品制造业——C265 合成材料制造”。参照国家发展改革委发布的《中国化工生产企业温室气体排放核算方法与报告指南（试行）》，项目本次核算的温室气体为 CO₂。

3.6.1 核算边界

3.6.2 碳排放量核算

(1) 核算边界

本次碳排放核算边界仅包括本项目生产系统及其公辅工程。

(2) 排放源和气体种类

核算的排放源类别和气体种类包括：

①燃料燃烧排放，指化石燃料在各种类型的固定或移动燃烧设备中（如锅炉、燃烧器、涡轮机、加热器、焚烧炉、煅烧炉、窑炉、熔炉、烤炉、内燃机等）与氧气充分燃烧生成的 CO_2 排放；

②工业生产过程排放，主要指化石燃料和其它碳氢化合物用作原材料产生的 CO_2 排放，包括放空的废气经火炬处理后产生的 CO_2 排放；以及碳酸盐使用过程（如石灰石、白云石等用作原材料、助熔剂或脱硫剂）产生的 CO_2 排放；

③ CO_2 回收利用量，主要指报告主体回收燃料燃烧或工业生产过程产生的 CO_2 并作为产品外供给其它单位从而应予扣减的那部分二氧化碳，不包括企业现场回收自用的部分；

④净购入电力产生的排放，企业消费的购入电力所对应的电力生产环节产生的 CO_2 排放。

⑤净购入热力产生的排放，企业消费的购入热力所对应的热力生产环节产生的 CO_2 排放（注：热力包括蒸汽、热水）。

3.6.3 碳排放量核算

根据《中国化工生产企业温室气体排放核算方法与报告指南（试行）》计算本项目温室气体排放总量，具体公式如下：

$$E_{GHG} = E_{\text{CO}_2\text{燃烧}} + E_{GHG\text{过程}} - R_{\text{CO}_2\text{回收}} + E_{\text{CO}_2\text{净电}} + E_{\text{CO}_2\text{净热}}$$

式中： E_{GHG} 为报告主体的温室气体排放总量，单位为吨 CO_2 当量；

$E_{\text{CO}_2\text{燃烧}}$ 为企业边界内化石燃料燃烧产生的 CO_2 排放；

$E_{GHG\text{过程}}$ 为企业边界内工业生产过程产生的各种温室气体 CO_2 当量排放；

$R_{\text{CO}_2\text{回收}}$ 为企业回收且外供的 CO_2 量；

$E_{\text{CO}_2\text{净电}}$ 为企业净购入的电力消费引起的 CO_2 排放；

$E_{\text{CO}_2\text{净热}}$ 为企业净购入的热力消费引起的 CO_2 排放；

①燃料燃烧排放

燃料燃烧 CO₂ 排放量主要基于分品种的燃料燃烧量、单位燃料的含碳量和碳氧化率计算得到，公式如下：

$$E_{CO_2\text{燃烧}} = \sum_i (AD_i \times CC_i \times OF_i \times 44/12)$$

式中： $E_{CO_2\text{燃烧}}$ 为分企业边界的化石燃料燃烧 CO₂ 排放量，单位为吨；

i 为化石燃料的种类；

AD_i 为化石燃料品种 i 明确用作燃料燃烧的消费量，对固体或液体燃料以吨为单位，对气体燃料以万 Nm³ 为单位；

CC_i 为化石燃料 i 的含碳量，对固体和液体燃料以吨碳/吨燃料为单位，对气体燃料以吨碳/万 Nm³ 为单位；

OF_i 为化石燃料 i 的碳氧化率，单位为%。

②工业生产过程排放

项目不涉及碳酸盐使用，且不生产硝酸和己二酸，因此项目生产过程中 CO₂ 排放量为化石燃料和其他碳氢化合物用作原材料产生的 CO₂ 排放，计算公式如下：

$$E_{CO_2\text{原料}} = \{\sum_r (AD_r \times CC_r) - [\sum_p (AD_p \times CC_p) + \sum_w (AD_w \times CC_w)]\} \times 44/12$$

式中： $E_{CO_2\text{原料}}$ 为化石燃料和其它碳氢化合物用作原材料产生的 CO₂ 排放，单位为吨；

r 为进入企业边界的原材料种类，如具体品种的化石燃料、具体名称的碳氢化合物、碳电极以及 CO₂ 原料；

AD_r 为原材料 r 的投入量，对固体或液体原料以吨为单位，对气体原料以万 Nm³ 为单位；

CC_r 为原材料 r 的含碳量，对固体或液体原料以吨碳/吨原料为单位，对气体原料以吨碳/万 Nm³ 为单位；

P 为流出企业边界的含碳产品种类，包括各种具体名称的主产品、联产产品、副产品等；

AD_p 为含碳产品 p 的产量，对固体或液体产品以吨为单位，对气体产品以万 Nm^3 为单位；

CC_p 为含碳产品 p 的含碳量，对固体或液体产品以吨碳/吨产品为单位，对气体产品以吨碳/万 Nm^3 为单位；

W 为流出企业边界且没有计入产品范畴的其它含碳输出物种类，如炉渣、粉尘、污泥等含碳的废物；

AD_w 为含碳废物 w 的输出量，单位为吨；

CC_w 为含碳废物 w 的含碳量，单位为吨碳/吨废物 w 。

③ CO_2 回收利用量

$$R_{CO_2\_回收} = Q \times PUR_{CO_2} \times 19.7$$

式中： $R_{CO_2\_回收}$ 为分企业边界的 CO_2 回收利用量，单位为吨；

Q 为该企业边界回收且外供的 CO_2 气体体积，单位为万 Nm^3 ；

PUR_{CO_2} 为 CO_2 外供气体的纯度，单位为%；

19.7 为 CO_2 气体的密度，单位为吨/万 Nm^3 。

④ 净购入的电力和热力消费引起的 CO_2 排放

企业净购入的电力消费引起的 CO_2 排放以及净购入的热力消费引起的 CO_2 排放分别按下式计算：

$$E_{CO_2\_净电} = AD_{电力} \times EF_{电力}$$

$$E_{CO_2\_净热} = AD_{热力} \times EF_{热力}$$

式中： $E_{CO_2\_净电}$ 为企业净购入的电力消费引起的 CO_2 排放，单位为吨 CO_2 ；

$E_{CO_2\_净热}$ 为企业净购入的热力消费引起的 CO_2 ，排放单位为吨 CO_2 ；

$AD_{电力}$ 为企业净购入的电力消费，单位为 MWh。

$AD_{热力}$ 为企业净购入的热力消费，单位为 GJ（百万千焦）；

$EF_{电力}$ 为电力供应的 CO_2 排放因子，单位为吨 CO_2 /MWh；

$EF_{热力}$ 为热力供应的 CO_2 排放因子，单位为吨 CO_2 /GJ；

⑤ 碳排放量核算表

碳排放量核算表见表 3-110。

表 3-110 碳排放量核算表

核算范围	核算物料	计算参数				CO ₂ 排放量 (t)
		净消耗量 (t 或万 Nm ³)	低位发热量 (GJ/t 或 GJ/ 万 Nm ³)	单位热值含 碳量 (tc/GJ)	碳氧化 率 (%)	
导热油炉燃 烧的 CO ₂ 排 放	焦炉煤气					
生产过程的 CO ₂ 排放	碳酸氢钠					
净购入电力/ 热力的 CO ₂ 排放	核算物料	净消耗量 (MWh 或 GJ)		CO ₂ 排放因子 (tCO ₂ /MWh 或 tCO ₂ /GJ)		CO ₂ 排放量 (t)
	电力净购入量					
	蒸汽净购入量					
合计						

综上，本项目每年碳排放量为 22739.88CO₂ 当量。

3.6.4 本项目主要采用的节能降碳措施

- (1) 主要导体按经济电流密度选取，以减少输电线路损耗。
- (2) 照明设计充分利用自然光，为达到合理照明亮度，采用高效节能 LED 灯管，照明设计采用集中控制、分区控制和光电控制等方式。
- (3) 本项目负荷波动较大的电机尽可能采用变频控制。
- (4) 利用变电站微机综合自动化系统对全厂供电系统实现在线监控，通过合理调度以节约能源。
- (5) 需要采暖制冷区域根据需求不同分别设置单冷式房间空气调节器和热泵型房间空气调节器，均达到《房间空气调节器能效限定值及能效等级》(GB 21455-2019) 中规定的 1 级能效。

3.6.5 碳排放监测计划

编制项目二氧化碳排放清单，制定温室气体监测计划，对碳排放的相关参数进行监测分析，并将监测结果形成记录，按照核算方法中所需参数如天然气等燃料的热值及其含碳量、燃烧废气中的含碳量等，明确监测、

记录信息和频次。

建议电子和纸质台账保持至少三年。

3.6.6 碳排放控制管理及碳减排建议

3.6.6.1 碳排放控制管理

(1) 积极开展源头控制, 优先选择绿色节能工艺、产品和技术, 降低化石燃料消费量;

(2) 优先选用国家推荐的节能型生产设备、灯具、节水器等;

(3) 加强生产管理加强管理, 完善计量器具配备, 做好日常统计分析, 可以掌握生产实况, 严格各生产过程操作, 进一步减少过程 CO_2 的排放;

(4) 建立碳排放管理的规章制度, 加强人员能力和减碳意识的培养; 加强企业能源管理;

(5) 制定碳排放监测计划, 做好台账记录。必要时, 建立碳排放信息监控系统, 实现碳排放数据的在线采集和实时监控。按照国家及地方的相关要求编制碳排放评价报告并及时进行信息公开。

3.6.6.2 碳减排建议

(1) 成立企业能源管控中心;

(2) 按照国家节能降碳的总体要求, 探索进一步减少碳排放和 CO_2 综合利用的措施。

第4章 环境现状调查与评价

4.1 自然环境概况

4.1.1 地理位置

襄城县位于河南省中部，伏牛山脉东端，黄淮平原西缘，东经 $113^{\circ}22'$ ~ $113^{\circ}45'$ ，北纬 $33^{\circ}42'$ ~ $34^{\circ}02'$ ，总面积 920km^2 。襄城县西与郾县毗连，北与禹州市接壤，东与许昌、临颍、郾城区交界，南与舞阳、叶县、平顶山市郊区相邻。县城北距郑州市区 113km ，东距许昌市区 40km ，西北距洛阳市区 177km ，东南距漯河市市区 70km ，南距平顶山市市区 20km 。

本项目厂址位于襄城县南侧的襄城县先进制造业开发区。厂址具体位置见附图。

4.1.2 地形地貌

襄城县城城区分布在北汝河两岸，河流自然弯曲。北部城区地形基本平坦，西北高东南低基本坡降为 1.0% 。南部北汝河以南地区，首山在城市规划区南端，形成阴坡，首山主峰一马寨海拔高 2 米，沿山脉顶部自西北至东南形成阴面陡坡。山麓北部至北汝河处，地形基本平坦；坡向：西北高、东南低，平坦地区的辛庄海拔高 86 米，党庙海拔高 78 米；辛庄—党庙坡度为 1.6% 。

本次工程拟选厂址地势开阔，场地平整，地面自然标高在 $87\text{--}90\text{m}$ 。

4.1.3 地质

据国家地震局颁布的《中国地震动反映谱特征周期区划图》(GB18306-2001B1)、《中国地震动峰值加速度区划图》(GB18306-2001A1)，该地区地震反应谱特征周期为 0.4s ，地震峰值加速度为 0.05g 。

4.1.4 土地资源

全县有褐土、潮土、砂姜黑土 3 大类、6 个亚类、24 个土种，净土地面积 74386.66ha 。褐土面积最大，为全县地带性土壤，褐土类耕性良好，

最适应种植烟草和红薯；潮土类适应种植烟草、泡桐、红薯；沙礓黑土类适应小麦、豆类和谷成长。其中，褐土类主要分为褐土和潮褐土两个亚类，面积 3611.3ha，占净土地 48.55%，为第四洪冲积的母质发育形成。褐土类表土活性较高，耕性良好，耕层有机质平均 1.01%。主要分布在西北岗丘、西南浅山区、岗前平原地区。潮土类分布在汝、颍河流域，砂姜黑土分布在东部洼地和中、西部低洼地。

4.1.5 气象、气候特征

襄城县属暖温带大陆季风气候，最明显的气候特征是四季分明、冷暖适宜、雨热同期。冬季常受北方南下的冷高压控制，不断有冷空气侵袭，引起气候干燥而且寒冷；春季冷空气势力渐弱，暖湿空气势力逐渐增强，气温回升较快，但冷暖交替频繁，乍暖还寒，气温变化剧烈，冷空气侵袭时风力较大；夏季常受低气压系统控制，暖湿空气最为活跃，冷暖空气交锋时常常产生阵性降水天气，甚至产生暴雨，年内大约 46.8% 的雨量降至此时期；秋季暖湿空气势力衰退，冷空气势力增强，降水也渐减少。该地区气候特点概括为：春季短，干旱多风，气温回升较快；夏季时间长，温度高，雨水集中，时空分布不匀；秋季时间短，昼夜温差大，降水量逐渐减少；冬季时间长，多风，寒冷干燥。一年四季中，冬夏时间比较漫长，春秋为冬夏的过渡期，时间短促。该地气候主要受北半球大气环流制约，同时也在一定程度上也受地形影响。

根据襄城县近 20 年（2005~2024）的气象资料统计结果表明，该地全年平均气温为 15.63℃；极端最高气温 41.8℃，极端最低气温-12.4℃。年平均气压 1006.91hPa；多年平均相对湿度为 68.7%；多年平均年降水量 744.12mm；主导风向 N。

4.1.6 水文特征

4.1.6.1 地表水

襄城县属淮河流域。境内有大小河流 16 条，遍及全县 16 个乡镇，多

为西北-东南流向，总长 299.5km。

距本工程厂址最近的较大的水体是北汝河，位于项目选址以西 2231m 处。北汝河属沙颍河水系，是淮河的二级支流，发源于嵩山县车村镇栗树街村北分水岭掇掇沟，流经汝阳县、汝州市、郟县、宝丰县、襄城县、叶县六个县市，在襄城县丁营乡汇入沙河，全长 250km，流域总面积 6080km²。

另外，工程厂址所在的襄城县先进制造业开发区工业废水、生活污水经园区污水处理厂（襄城县第二污水处理厂）处理后经洋湖渠排入北湛河。北湛河发源于平顶山市九里山，是条界河，左岸属襄城县辖区，右岸属叶县辖区，沿途接纳平顶山市区的污水后汇入北汝河（许昌饮用水源保护区下游），属沙颍河水系。北湛河河宽 25~30m，水深 2~3m，流速约 1.1m/s。襄城县河流水系分布和北汝河水源地保护范围见附图。

洋湖渠是襄城县湛北乡抗旱排涝主要渠道，始建于 1975 年，全长 8.2 公里，发源于紫云镇张道庄附近，在湛北乡十里铺村通过涵管自西向东穿越老 311 国道，沿线流经湛北乡的古庄、姜店、李庄、姜庄、南姚、北姚等 7 个行政村，在北姚村东南(孟平铁路北侧)进入平顶山市叶县洪庄杨乡曹李村南北泄洪渠后，汇入北湛河(曹李村西北)。

本次工程废水主要包括生产废水、循环冷却水排水和生活污水；其中汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水、质检化验废水、生活污水送厂区废水处理站处理，处理后与循环冷却水排水一并由厂区总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂。

4.1.6.2 地下水

全县浅层地下水总储量 1.4 亿 m³。地下水可利用量为 0.92 亿 m³。由于自然降水时空分布、地貌、土质岩性、埋深等条件不同，形成了差异明显的不同浅层水富水区：埋深 5~30m，富水性 0.1~2t/h·m 的山丘弱富水区，包括西南浅山区，西北丘陵区，以及零星岗地，共 230km²，占全县总面积的 25%；埋深 1~5m，富水性为 10~30t/h·m 的平原强富水区，包

括县境中部和东部大部分地区，共 445km²，占全县总面积的 48.4%；两者的过渡带埋深 5~10m，富水性 5~10t/h·m 的平原中等富水区，共 245km²，占全县总面积的 26.6%。此外，县境中、东部大部分地区含水层深厚，有相当数量含水层水经县境流出。

据区内机民井调查及相关钻孔资料综合分析，调查区浅层水含水层平均厚度 25m，单井出水量 100~500m³/d，属弱富水区。区内浅层地下水水位埋深 4.03~12.14m。水化学类型为 HCO₃-Ca、HCO₃⁻·SO₄²⁻-Ca 型，矿化度 <1g/l。根据浅层地下水等水位线图可知，区内地下水总的流向为由山前流向平原，即由西向东，由北向南径流，由山前向山前平原洼地径流，总体流向与地形倾向一致，即由西北向东南径流，地下水水力坡度 9‰~7‰。浅层地下水排泄主要是人工开采和侧向径流。

调查区内深层地下水埋深 50~300m，含水层以下更新统冰水沉积、冰碛物为主。含水层顶板埋深 70m 左右，深层地下水单井涌水量 100~1000m³/d，属中等富水区。深层地下水水位埋深 33m 左右。地下水类型属于 HCO₃⁻-Ca 型。矿化度 <1 g/l。调查区深层地下水主要接受西部山区基岩构造裂隙水径流补给，地下水流向以水平运动为主，自西部山区向东部平原排泄。排泄方式以人工开采和侧向径流为主。

4.1.7 气候气象

襄城县属于暖温带大陆性季风型气候，四季分明，特点表现为：春季干旱升温快，夏季炎热雨丰沛，秋季气爽日照长，冬季干冷雨雪少的特点，其主要气象要素见表 4-1。

表 4-1 气候特征一览表

序号	项目	参数	备注
1	多年平均大风日数	1.2 天	-
2	多年平均雷暴日数	15.4 天	-
3	多年平均沙尘暴日数	0 天	-
4	多年平均冰雹日数	0.5 天	-

序号	项目	参数	备注
5	多年平均气压	1006.91 hpa	-
6	多年平均相对湿度	68.7 %	-
7	多年平均气温	15.63 °C	-
8	多年平均风速	1.69 m/s	-
9	多年平均静风出现频率	11.82 %	-
10	多年平均年降水量	744.12 mm	-
11	极端最大日降水量	172 mm	出现时间：2021.07.15
12	极端最大风速	24.2 m/s (W)	出现时间：2021.11.07
13	极端最低气温	-12.4 °C	出现时间：2021.01.07
14	极端最高气温	41.8 °C	出现时间：2022.06.24

4.1.8 矿产资源

襄城县境内主要矿产资源有煤炭、石油、天然气、礞石、矿泉水等近10种。

煤炭：县境煤炭主要分布在南部和西南部山区。远景储量约为20亿吨左右，保有储量为14.1亿吨，约占平顶山煤田总储量的17.2%。煤炭储量大，质量好，分布集中。

根据河南省地质矿产部门勘探结果表明，煤炭资源远景储量约为58亿t，保有储量为14.1亿t，占平顶山煤田总量的17.2%。主要分布在南部和西南部山区及十里铺乡南部一带。

石油、天然气：据河南省地质队勘探，豫东低凹地带含油层面积达1000平方公里。襄城县麦岭镇地处该地区西部，含油层较厚。

襄城县石油、天然气资源前景可观，2000年初，南阳油田和华北石油勘探局进一步对襄城凹陷区所做的风险勘探，发现了一个石油天然气新构造带。该凹陷区呈由北向西分布态势，东西长80km，南北长14km，面积850km²。其地理位置和地质构造都有较好的生油、成油和储油条件。国土资源部对襄城凹陷区石油天然气勘察、开发的综合评价结论为：襄城县凹陷区有形成油气藏的基本地质构造特征，生油、成油、储油条件尚好，具有较好的油气开发前景。

礞石：襄城县礞石资源丰富，总储量约 1.17 亿立方米，多分布在岗丘地区，礞石是一种生产水泥的主要原料。

矿泉水：襄城县有天然优质矿泉水两处，年径流量 42 万 m^3 ，全县建成优质矿泉水厂 3 个。

其他资源：襄城县境内还有相当数量的白石、上水石资源，尚待开发利用。

4.2 环境保护目标调查

本项目位于襄城县先进制造业开发区，厂址周围环境敏感点主要有丁庄社区、樊庄、杨庄、七里店村等，具体情况见表 4-2 及附图。

表 4-2 厂址周围环境敏感点分布一览表

编号	敏感点名称	距项目占地边界最近距离 (m)	方位	人口 (人)	保护级别	功 能
一、大气环境保护目标						
1	丁庄社区	865	S	850	GB3095-2012 二级	居民点
2	樊庄	850	SE	500		居民点
3	张道庄村	880	W	1107		居民点
4	杨庄	1155	SE	378		居民点
5	山前徐庄村	806	E	778		居民点
6	十里铺村	1485	SE	505		居民点
7	紫云镇	850	NW	1720		城镇
8	坡刘村	945	N	421		居民点
9	七里店村	890	NE	1368		居民点
10	方庄村	2080	N	751		居民点
11	湛北镇初中	2110	SE	1000		学校
12	东朱庄	1511	NE	1460		居民点
13	塔王庄村	1691	NW	1342		居民点
14	葛沟	1819	NE	185		居民点
15	侯坟	1560	NE	1571		居民点
16	颜坟	1857	NW	480		居民点
17	刘庄	2494	NW	889		居民点
18	北丁庄	2254	N	580		居民点
19	丁沟	2084	SW	240		居民点
20	孙湾	1967	SW	200		居民点
21	湛北镇	2363	SE	1476		城镇

第 4 章 环境现状调查与评价

22	五里铺	2155	NE	1140		居民点
23	山前古庄村	1625	E	1500		居民点
24	上沟	1824	SW	120		居民点
25	李成功村	2475	S	400		居民点
26	怡景社区	2533	SW	2900		居民点
27	李钦庄	2115	NW	810		居民点
28	候堂村	1824	NNW	640		居民点
29	石庄	1823	NNW	560		居民点
30	后庄	2267	NW	230		居民点
31	西李庄	2940	SE	470		居民点
32	雷洞村	2550	SW	800		居民点
33	郭庄	2500	NE	570		居民点
34	二道沟	2542	NW	200		居民点
35	寺门村	2758	NE	400		居民点
36	紫云山	2140	SW	/	GB3095-2012 一级	风景区
37	乾明寺	2700	NE	/		

二、地表水环境保护目标

编号	敏感点名称	距厂界最近距离 (m)	方位	保护级别	功能
1	洋湖渠	紧邻	SW	(GB3838-2002) IV 类标准	IV 类
2	湛河	6850	SE	(GB3838-2002) IV 类标准	IV 类
3	北汝河	二级保护区	4478	NE	(GB3838-2002) III类标准
		准保护区	2240	W	

三、地下水环境保护目标

编号	保护目标名称	关心点	水井与拟建场地位置关系	供水规模 (人)	饮用村庄
1	集中式饮用水水源	坡刘	本项目场地地下水径流方向上游 0.91km	20000	供坡刘村、蛮子庄、七里店、徐庄、朱庄、郭庄、方庄、北丁庄、方庄生活饮用
		十里铺村	本项目场地地下水径流方向下游 1.048km	6000	供十里铺、南丁庄、樊庄、杨庄、山前古庄、西李庄、赵庄、陈庄、东李庄、山前姚庄村民
2	分散式饮用水水源地	南丁庄	本项目场地地下水径流方向下游 1.241km	<10	供部分南丁庄村民自己生活饮用
		樊庄	本项目场地地下水径流方向下游 0.951km	<10	供部分樊庄村村民自己生活饮用
		杨庄	本项目场地地	<10	供杨庄村村民自己生

			下水径流方向 下游 1.804km		活饮用
四、土壤环境保护目标					
编号	敏感点名称		方位	距拟建项目主厂区厂界距离（m）	
1	丁庄社区		S	865	
2	樊庄		SE	850	
3	耕地（距离厂界最近距离处）		WSW	435	
五、风景名胜					
1	紫云山	SW	2140m	风景区	国家 AA 级风景区，省级森林公园
2	乾明寺	NE	2700m	风景区	国家 AA 级风景区，国家级文物保护单位
3	北汝河湿地公园	NE	4230m	风景区	国家级湿地公园
六、生态环境保护目标					
1	厂址区域			水土保持、植被防护与区域景观协调	
七、公路铁路					
1	G311	E	768m	/	国道
2	平禹铁路	E	600m	/	普通铁路

4.3 环境质量现状调查与评价

4.3.1 环境空气质量现状监测与评价

4.3.1.1 基本情况

（1）评价基准年的确定

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ 2.2-2018）（以下简称“导则”）要求，本次评价依据评价所需环境空气质量现状、气象资料等数据的可获得性、数据质量、代表性等因素，选择 2024 年为评价基准年。

（2）评价因子的确定

根据导则要求，评价对项目所在区域的环境空气质量现状进行调查与评价，其中基本污染物为 SO₂、NO₂、PM₁₀、PM_{2.5}、CO 和 O₃ 六个因子及 TSP、NO_x，特征污染物为 NMHC（非甲烷总烃）、乙醛、氨、硫化氢、臭气浓度，各评价因子和评价标准具体情况见表 4-4~表 4-4。

表 4-3 环境空气评价标准一览表 (1) 单位: $\mu\text{g}/\text{m}^3$

污染因子	平均时间	《环境空气质量标准》 (GB3095-2012)			
		过渡阶段浓度限值		浓度限值	
		一级	二级	一级	二级
SO ₂	年平均	20	60	20	20
	日平均	50	150	50	50
	1 小时平均	150	500	150	150
NO ₂	年平均	40	40	30	30
	日平均	80	80	50	50
	1 小时平均	200	200	200	200
CO	日平均	4	4	4	4
	1 小时平均	10	10	10	10
O ₃	日最大 8 小时平均	100	160	100	160
	1 小时平均	160	200	160	200
PM ₁₀	年平均	40	60	20	50
	日平均	50	120	50	100
PM _{2.5}	年平均	15	30	10	25
	日平均	35	60	25	50
TSP	年平均	/	/	80	200
	日平均	/	/	120	300
NO _x (以 NO ₂ 计)	年平均	50	50	40	40
	日平均	100	100	70	70
	1 小时平均	/	/	250	250

表 4-4 环境空气评价标准一览表 (2)

评价因子	执行标准	标准值	
		时间	浓度限值
NMHC	参照《大气污染物综合排放标准详解》 《环境影响评价技术导则 大气环境》 (HJ2.2-2018) 附录 D	1 小时平均	2mg/m ³
乙醛		1 小时平均	10ug/m ³
氨		1h 平均	0.2mg/Nm ³
硫化氢		1h 平均	0.01mg/Nm ³

(3) 环境质量数据来源

本项目评价范围内从污染物类型来看分为基本污染物和特征污染物，从涉及区域分为一类区和二类区。一类区为位于项目西南 2140m 的紫云山省级森林公园（南片区），以及项目东北 2700m 的乾明寺，由于河南省一类区空气质量监测点位距离本次评价区域较远，难以代表本次评价区域内

一类区空气质量情况，因此采用襄城县监测点的监测数据及引用紫云山风景区的监测数据对一类区空气质量达标情况进行分析。

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ2.2-2018）要求，本次评价采用环境空气质量监测网的数据及环境补充监测数据，详见表 4-5。

表 4-5 环境空气质量现状评价数据来源

评价因子类型	区域类型	评价因子	数据来源	具体内容
基本污染物	一类区	SO ₂ 、NO ₂ 、PM ₁₀ 、PM _{2.5} 、CO 和 O ₃	环境空气质量监测网数据	襄城县设有两个监测点，本次采用这两个监测点 2024 年连续 1 年的监测数据的平均值
	二类区			
	一类区	SO ₂ 、NO ₂ 、PM ₁₀ 、PM _{2.5}	引用监测数据	引用《襄城县先进制造业开发区总体规划（2022-2035 年）环境影响报告书》中紫云山风景区监测数据，监测时间为 2024.11.4~2024.11.10
	一类区 二类区	TSP、NO _x	补充监测数据	委托河南合立盛检测技术有限公司进行补充监测，采样监测时间为 2026.4.10~2026.4.16
特征污染物	一类区	硫化氢、臭气	引用监测数据	引用在建工程《扩建 3 万吨/年 CHDM(1,4-环己烷二甲醇)》的监测数据，监测时间为 2025.12.6~2025.12.12
	二类区			
	一类区	非甲烷总烃、乙醛、氨	补充监测数据	委托河南合立盛检测技术有限公司进行补充监测，采样监测时间为 2026.4.10~2026.4.16
	二类区			

4.3.1.2 所在区域达标判定

根据导则要求，评价按照 HJ 663 中的统计方法对本项目评价范围内 2024 年度 SO₂、NO₂、PM₁₀、PM_{2.5}、CO 和 O₃ 六项污染物的环境空气质量达标情况进行评价，评价结果见表 4-6、表 4-7。

表 4-6 评价范围内一类区基本污染物环境质量现状达标判断一览表

污染物	评价指标	现状浓度 (μg/m ³)	标准值 (μg/m ³)	占标率 (%)	达标 情况
SO ₂	年平均质量浓度	10	20	49.5	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	17	50	34.0	
NO ₂	年平均质量浓度	23	40	57.5	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	48	80	60.0	
PM ₁₀	年平均质量浓度	82	40	205.0	不达标
	第 95 百分位数日平均质量浓度	175	50	350.0	
PM _{2.5}	年平均质量浓度	45	15	300.0	不达标

	第 98 百分位数日平均质量浓度	115	35	328.6	
CO	第 95 百分位数日平均质量浓度	1.0mg/m ³	4mg/m ³	25.0	达标
O ₃	第 90 百分位数最大 8 小时平均质量浓度	131	100	131.0	不达标

表 4-7 评价范围内二类区基本污染物环境质量现状达标判断一览表

污染物	评价指标	现状浓度 (μg/m ³)	标准值 (μg/m ³)	占标率 (%)	达标 情况
SO ₂	年平均质量浓度	10	60	16.5	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	17	150	11.3	
NO ₂	年平均质量浓度	23	40	57.5	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	48	80	60.0	
PM ₁₀	年平均质量浓度	82	60	136.7	不达标
	第 95 百分位数日平均质量浓度	175	120	145.8	
PM _{2.5}	年平均质量浓度	45	30	150.0	不达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	115	60	191.6	
CO	第 95 百分位数日平均质量浓度	1.0mg/m ³	4mg/m ³	25.0	达标
O ₃	第 90 百分位数最大 8 小时平均质量浓度	131	160	81.9	

由表 4-6、表 4-7 可知，本项目评价范围内 2024 年一类区环境质量现状中 SO₂、NO₂ 和 CO 的年评价项目均达标；PM₁₀、PM_{2.5} 和 O₃ 的年评价项目均不达标；二类区环境质量现状中 SO₂、NO₂、CO 和 O₃ 的年评价项目均达标；PM₁₀、PM_{2.5} 的年评价项目均不达标；综上，2024 年本项目所在区域为不达标区。

4.3.1.3 基本污染物环境质量现状评价

本项目评价范围内基本污染物环境质量现状采用 2024 年襄城县环境空气质量监测网的环境数据，襄城县设有两个环境空气质量监测点，分别位于襄城县政府与福利中心。监测站点信息见表 4-8。

表 4-8 监测站点信息一览表

监测站点名称	监测点坐标/m		距厂界距离/m
	X	Y	
襄城县政府	5423	5114	7270
襄城县社会福利中心	2559	4613	5120

本次评价对本项目所在区域基本污染物环境质量现状平均值进行评价，具体见表 4-9、表 4-10。

表 4-9 区域基本污染物环境质量现状评价表（一类区）

污染物	平均时间	标准值 ($\mu\text{g}/\text{m}^3$)	现状浓度 ($\mu\text{g}/\text{m}^3$)	最大浓度 占标率/%	超标频 率/%	达标 情况
SO ₂	年平均质量浓度	20	10	50	/	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	50	17	34	/	
	24 小时平均质量浓度	50	3~21	42	/	
NO ₂	年平均质量浓度	40	23	57.5	/	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	80	48	60	/	
	24 小时平均质量浓度	80	7~64	80	/	
PM ₁₀	年平均质量浓度	40	82	205	/	不达标
	第 95 百分位数日平均质量浓度	50	175	350	/	
	24 小时平均质量浓度	50	12~333	666	70.7	
PM _{2.5}	年平均质量浓度	15	45	300	/	不达标
	第 95 百分位数日平均质量浓度	35	115	328.6	/	
	24 小时平均质量浓度	35	5~263	751.4	46.9	
CO	第 95 百分位数日平均质量浓度	4.0mg/m ³	1mg/m ³	25	/	达标
	24 小时平均质量浓度	4.0mg/m ³	0.1~1.7mg/m ³	42.5	/	
O ₃	第 90 百分位数最大 8 小时平均 质量浓度	100	131	131	/	不达标
	最大 8 小时平均质量浓度	100	9~209	209	35	

表 4-10 区域基本污染物环境质量现状评价表（二类区）

污染物	平均时间	标准值 ($\mu\text{g}/\text{m}^3$)	现状浓度 ($\mu\text{g}/\text{m}^3$)	最大浓度 占标率/%	超标频 率/%	达标 情况
SO ₂	年平均质量浓度	60	10	16.7	/	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	150	17	11.3	/	
	24 小时平均质量浓度	150	3~21	14	/	
NO ₂	年平均质量浓度	40	23	57.5	/	达标
	第 98 百分位数日平均质量浓度	80	48	60	/	
	24 小时平均质量浓度	80	7~64	80	/	
PM ₁₀	年平均质量浓度	60	82	136.7	/	不达标
	第 95 百分位数日平均质量浓度	120	175	145.8	/	
	24 小时平均质量浓度	120	12~333	277.5	11.2	
PM _{2.5}	年平均质量浓度	30	45	150	/	不达标
	第 95 百分位数日平均质量浓度	60	115	191.7	/	
	24 小时平均质量浓度	60	5~263	438.3	19.2	
CO	第 95 百分位数日平均质量浓度	4.0mg/m ³	1mg/m ³	25	/	达标
	24 小时平均质量浓度	4.0mg/m ³	0.1~1.7mg/m ³	42.5	/	
O ₃	第 90 百分位数最大 8 小时平均 质量浓度	160	131	81.9	/	达标
	最大 8 小时平均质量浓度	160	9~209	130.6	0.6	

为了更好地了解评价范围内一类区襄城县紫云山风景区基本污染物环境空气质量现状，评价引用《襄城县先进制造业开发区总体发展规划（2022-2035 年）环境影响报告书》中紫云山风景区监测数据，监测时间为 2024.11.4~2024.11.10。一类区基本污染物环境空气质量现状评价结果见表 4-11。

表 4-11 紫云山风景区（一类区）基本污染物环境质量现状评价结果

污染物	平均时间	标准值 ($\mu\text{g}/\text{m}^3$)	现状浓度 ($\mu\text{g}/\text{m}^3$)	最大浓度 占标率/%	最大超 标倍数	达标 情况
SO ₂	24 小时平均质量浓度	50	28-36	72	/	达标
	1 小时评价浓度	150	24-37	25	/	
NO ₂	24 小时平均质量浓度	80	42-48	60	/	达标
	1 小时评价浓度	200	35-54	27	/	
PM ₁₀	24 小时平均质量浓度	50	50-62	124	0.24	不达标
PM _{2.5}	24 小时平均质量浓度	35	30-37	106	0.06	不达标

由表 4-11 可以看出，紫云山风景区补充监测期间基本污染物 SO₂ 和 NO₂ 小时平均浓度和 24 小时平均质量浓度均满足《环境空气质量标准》(GB 3095-2026) 过渡阶段一级标准要求；PM₁₀ 24 小时平均质量浓度最大占标率为 124%，最大超标倍数 0.24；PM_{2.5} 24 小时平均质量浓度最大占标率为 106%，最大超标倍数 0.06。

4.3.1.4 特征污染物环境质量现状评价

1、引用现状数据

本项目特征污染物硫化氢、臭气浓度的环境质量现状评价数据引用现有工程《许昌金萌聚材科技有限公司扩建 3 万吨/年 CHDM（1,4-环己烷二甲醇）项目环境影响评价报告书》中的监测数据。

（1）监测布点

根据引用《报告书》中的相关资料，环境空气质量现状监测共设置 4 个监测点，监测点信息详见表 4-12。

表 4-12 环境空气质量现状监测点位

编号	监测点位名称	监测点坐标/m		监测因子	监测时段	相对厂址方位	距厂界距离/m
		X	Y				
1#	紫云山风景区（南片区）	-1105	-831	硫化氢、臭 气浓度	2025.12.6~20 25.12.12	SW	2140
2#	七里店村	1022	240			NE	890
3#	丁庄社区	-532	-1023			S	865
4#	厂址	0	0			/	/

（2）监测时间与频次

根据引用《报告书》中的相关资料，环境空气质量监测工作于 2025 年 12 月 6 日~12 月 12 日进行，监测时间、监测频次见表 4-13。

表 4-13 环境空气监测时间和频次

序号	监测因子		监测时间及频率
1	H ₂ S	1 小时平均	连续监测 7 天，每天 02、08、14、20 时各监测一次，每小时至少有 45min 的采样时间
2	臭气浓度	一次值	连续监测 7 天，每天 02、08、14、20 时各监测一次

（3）监测结果

根据引用《报告书》中的相关资料，环境空气质量现状监测结果见表 4-14。

表 4-14 现状监测结果汇总表

监测日期	监测时段	紫云山风景区（南片区）		七里店村		丁庄社区		厂址	
		硫化氢	臭气浓度	硫化氢	臭气浓度	硫化氢	臭气浓度	硫化氢	臭气浓度
		小时值 mg/m ³	一次值	小时值 mg/m ³	一次值	小时值 mg/m ³	一次值	小时值 mg/m ³	一次值
2025.12.06	02:00-03:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	08:00-09:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	14:00-15:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	20:00-21:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
2025.12.07	02:00-03:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	08:00-09:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	14:00-15:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	20:00-21:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
2025.12.08	02:00-03:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	08:00-09:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	14:00-15:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	20:00-21:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
2025.12.09	02:00-03:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	08:00-09:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	14:00-15:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	20:00-21:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
2025.12.10	02:00-03:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	08:00-09:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	14:00-15:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	20:00-21:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
2025.12.11	02:00-03:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10

第 4 章 环境现状调查与评价

监测日期	监测时段	紫云山风景区（南片区）		七里店村		丁庄社区		厂址	
		硫化氢	臭气浓度	硫化氢	臭气浓度	硫化氢	臭气浓度	硫化氢	臭气浓度
		小时值 mg/m ³	一次值	小时值 mg/m ³	一次值	小时值 mg/m ³	一次值	小时值 mg/m ³	一次值
	08:00-09:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	14:00-15:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	20:00-21:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
2025.12.12	02:00-03:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	08:00-09:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	14:00-15:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10
	20:00-21:00	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10	<0.3×10 ⁻⁴	<10

(4) 现状评价

根据引用《报告书》中的相关资料，对各监测点位硫化氢、臭气浓度等污染物的短期浓度进行环境质量现状评价。评价结果见表 4-15。

表 4-15 特征污染物环境质量现状评价表

点位名称	监测点坐标		污染物	平均时间	评价标准 (mg/m ³)	监测浓度范围(mg/m ³)	检出率/%	最大浓度 占标率/%	超标率/%	超标 倍数	达标 情况
	X	Y									
紫云山风景区 (南片区)	-1105	-831	硫化氢	小时平均	0.01	未检出	0	/	/	/	达标
			臭气浓度	一次值	/	未检出	0	/	/	/	达标
七里店村	1022	240	硫化氢	小时平均	0.01	未检出	0	/	/	/	达标
			臭气浓度	一次值	/	未检出	0	/	/	/	达标
丁庄社区	-532	-1023	硫化氢	小时平均	0.01	未检出	0	/	/	/	达标
			臭气浓度	一次值	/	未检出	0	/	/	/	达标
厂区	0	0	硫化氢	小时平均	0.01	未检出	0	/	/	/	达标
			臭气浓度	一次值	/	未检出	0	/	/	/	达标

由表 4-15 可知，评价区域内各监测点位各特征污染物的 1 小时平均值或一次值均能满足相应标准要求。

2、本次补充监测数据

(1) 监测布点

根据区域环境特征、主次风向、厂址周围环境敏感点分布情况以及历史监测资料，本项目环境空气质量现状补充监测共 3 个监测点，监测点信息详见表 4-16 和附图。

表 4-16 环境空气质量现状补充监测点位

编号	监测点位名称	监测点坐标/m		监测因子	监测时段	相对厂址 方位	距厂界距 离/m
		X	Y				
1#	紫云山风景区（南片区）	-1105	-831	非甲烷总 烃、乙醛、 氨、TSP、 NO _x	2026.4.10~20	SW	2140
2#	丁庄社区	-532	-1023		26.4.16、	S	865
3#	厂址	0	0		2026.5.25~20 26.5.31	/	/

(2) 监测因子

根据工程排污特征，确定监测因子为非甲烷总烃、乙醛、氨、TSP、NO_x。

（3）监测时间与频次

本次环境空气质量补充监测由河南合立盛检测技术有限公司承担，监测工作于 2026 年 4 月 10 日~4 月 16 日、2026 年 5 月 25 日~5 月 31 日进行，其中乙醛因子由河南合立盛检测技术有限公司委托河南中天云测检测技术有限公司进行检测，监测时间、监测频次见下表。

表 4-17 环境空气监测时间和频次

序号	监测因子		监测时间及频率
1	非甲烷总烃	1小时平均	连续监测7天，每小时至少有45min的采样时间
2	乙醛	1小时平均	连续监测7天，每小时至少有45min的采样时间
3	氨	1小时平均	连续监测7天，每小时至少有45min的采样时间
4	TSP	日平均	连续监测7天，每天应有24小时的采样时间
5	NO _x (以NO ₂ 计)	日平均	连续监测7天，每天至少有20个小时采样时间
		1小时平均	连续监测7天，每小时至少有45min的采样时间

（4）监测分析方法

按《环境空气质量标准》（GB3095-1996）规定执行，并参考最新监测分析方法标准，详见下表。

表 4-18 环境空气质量现状监测分析方法

序号	监测项目	分析方法	检出限	仪器设备
1	非甲烷总烃	环境空气 总烃、甲烷和非甲烷总烃的测定 直接进样-气相色谱法 HJ604-2017	0.07mg/m ³	气相色谱仪 GC9790 II
2	乙醛	环境空气醛、酮类化合物的测定高效液相色谱法 HJ683-2014	0.43ug/m ³	液相色谱仪 HNZTYC-FX046
3	氨	环境空气和废气 氨的测定 纳氏试剂分光光度法 HJ 533-2009	0.01mg/m ³	紫外可见分光光度计 UV- 1601
4	NO _x （以 NO ₂ 计）	环境空气 氮氧化物（一氧化氮和二氧化氮）的测定 盐酸萘乙二胺分光光度法 HJ 479-2009 及修改单	0.003mg/m ³	
5	总悬浮颗粒物（TSP）	环境空气 总悬浮颗粒物的测定 重量法 HJ 1263-2022	7ug/m ³	电子天平（十万分之一）AS60/220.R2

（5）监测结果

环境空气质量现状监测结果见表 4-19。

表 4-19 现状监测结果汇总表

监测日期	监测时段	紫云山风景区（南片区）					
		氨	非甲烷总烃	乙醛	TSP	NOx	
		小时值 mg/m³	小时值 mg/m³	小时值 ug/m³	日均值 ug/m³	小时值 mg/m³	日均值 mg/m³
2026.4.10	02:00-03:00	0.03	0.91	<0.43	112	0.037	0.009
	08:00-09:00	0.05	0.87	<0.43		0.034	
	14:00-15:00	0.03	0.87	<0.43		0.044	
	20:00-21:00	0.05	0.88	<0.43		0.046	
2026.4.11	02:00-03:00	0.05	0.41	<0.43	116	0.033	0.011
	08:00-09:00	0.03	0.38	<0.43		0.043	
	14:00-15:00	0.05	0.39	<0.43		0.036	
	20:00-21:00	0.05	0.38	<0.43		0.038	
2026.4.12	02:00-03:00	0.05	0.36	<0.43	110	0.034	0.009
	08:00-09:00	0.04	0.39	<0.43		0.028	
	14:00-15:00	0.04	0.42	<0.43		0.032	
	20:00-21:00	0.05	0.41	<0.43		0.044	
2026.4.13	02:00-03:00	0.04	0.35	<0.43	112	0.037	0.008
	08:00-09:00	0.04	0.37	<0.43		0.026	
	14:00-15:00	0.05	0.38	<0.43		0.045	
	20:00-21:00	0.05	0.36	<0.43		0.035	
2026.4.14	02:00-03:00	0.03	0.39	<0.43	115	0.043	0.009
	08:00-09:00	0.04	0.39	<0.43		0.034	
	14:00-15:00	0.05	0.42	<0.43		0.050	
	20:00-21:00	0.05	0.41	<0.43		0.033	
2026.4.15	02:00-03:00	0.06	0.42	<0.43	106	0.034	0.010
	08:00-09:00	0.05	0.46	<0.43		0.032	
	14:00-15:00	0.06	0.47	<0.43		0.042	
	20:00-21:00	0.06	0.47	<0.43		0.048	
2026.4.16	02:00-03:00	0.05	0.70	<0.43	116	0.038	0.009
	08:00-09:00	0.04	0.65	<0.43		0.042	
	14:00-15:00	0.05	0.68	<0.43		0.040	
	20:00-21:00	0.06	0.70	<0.43		0.036	
监测日期	监测时段	丁庄社区					
		氨	非甲烷总烃	乙醛	TSP	NOx	
		小时值 mg/m³	小时值 mg/m³	小时值 ug/m³	日均值 ug/m³	小时值 mg/m³	日均值 mg/m³
2026.4.10	02:00-03:00	0.05	0.77	<0.43	117	0.044	0.009
	08:00-09:00	0.04	0.75	<0.43		0.040	

第 4 章 环境现状调查与评价

	14:00-15:00	0.05	0.79	<0.43		0.033	
	20:00-21:00	0.06	0.78	<0.43		0.043	
2026.4.11	02:00-03:00	0.03	0.43	<0.43	112	0.045	0.010
	08:00-09:00	0.06	0.42	<0.43		0.043	
	14:00-15:00	0.06	0.45	<0.43		0.046	
	20:00-21:00	0.04	0.43	<0.43		0.035	
2026.4.12	02:00-03:00	0.04	0.39	<0.43	113	0.029	0.010
	08:00-09:00	0.05	0.40	<0.43		0.031	
	14:00-15:00	0.06	0.40	<0.43		0.048	
	20:00-21:00	0.04	0.42	<0.43		0.044	
2026.4.13	02:00-03:00	0.05	0.35	<0.43	106	0.041	0.011
	08:00-09:00	0.06	0.37	<0.43		0.035	
	14:00-15:00	0.06	0.36	<0.43		0.046	
	20:00-21:00	0.05	0.37	<0.43		0.044	
2026.4.14	02:00-03:00	0.06	0.37	<0.43	108	0.040	0.009
	08:00-09:00	0.04	0.41	<0.43		0.049	
	14:00-15:00	0.04	0.42	<0.43		0.033	
	20:00-21:00	0.05	0.40	<0.43		0.051	
2026.4.15	02:00-03:00	0.05	0.43	<0.43	118	0.041	0.010
	08:00-09:00	0.05	0.43	<0.43		0.051	
	14:00-15:00	0.07	0.44	<0.43		0.045	
	20:00-21:00	0.06	0.41	<0.43		0.053	
2026.4.16	02:00-03:00	0.07	0.53	<0.43	117	0.034	0.009
	08:00-09:00	0.05	0.55	<0.43		0.039	
	14:00-15:00	0.05	0.52	<0.43		0.032	
	20:00-21:00	0.07	0.53	<0.43		0.043	
监测日期	监测时段	厂址					
		氨	非甲烷总烃	乙醛	TSP	NOx	
		小时值 mg/m³	小时值 mg/m³	小时值 ug/m³	日均值 ug/m³	小时值 mg/m³	日均值 mg/m³
2026.4.10	02:00-03:00	0.05	0.61	<0.43	109	0.038	0.011
	08:00-09:00	0.03	0.72	<0.43		0.047	
	14:00-15:00	0.04	0.66	<0.43		0.043	
	20:00-21:00	0.05	0.72	<0.43		0.039	
2026.4.11	02:00-03:00	0.06	0.44	<0.43	113	0.036	0.010
	08:00-09:00	0.03	0.43	<0.43		0.049	
	14:00-15:00	0.06	0.36	<0.43		0.035	
	20:00-21:00	0.05	0.34	<0.43		0.040	
2026.4.12	02:00-03:00	0.06	0.37	<0.43	114	0.032	0.010

	08:00-09:00	0.03	0.37	<0.43		0.040	
	14:00-15:00	0.04	0.42	<0.43		0.038	
	20:00-21:00	0.05	0.44	<0.43		0.051	
2026.4.13	02:00-03:00	0.05	0.36	<0.43	115	0.055	0.009
	08:00-09:00	0.06	0.38	<0.43		0.048	
	14:00-15:00	0.05	0.37	<0.43		0.053	
	20:00-21:00	0.06	0.36	<0.43		0.040	
2026.4.14	02:00-03:00	0.03	0.40	<0.43	108	0.040	0.008
	08:00-09:00	0.04	0.43	<0.43		0.046	
	14:00-15:00	0.05	0.41	<0.43		0.055	
	20:00-21:00	0.03	0.40	<0.43		0.039	
2026.4.15	02:00-03:00	0.06	0.43	<0.43	116	0.039	0.009
	08:00-09:00	0.06	0.43	<0.43		0.049	
	14:00-15:00	0.07	0.46	<0.43		0.034	
	20:00-21:00	0.07	0.47	<0.43		0.042	
2026.4.16	02:00-03:00	0.04	0.53	<0.43	108	0.038	0.010
	08:00-09:00	0.05	0.69	<0.43		0.046	
	14:00-15:00	0.07	0.74	<0.43		0.043	
	20:00-21:00	0.07	0.73	<0.43		0.040	

(6) 现状评价

根据导则要求, 评价分别对各监测点位非甲烷总烃、乙醛、氨、TSP、NO_x 污染物的短期浓度进行环境质量现状评价。评价结果见下表。

表 4-20 特征污染物环境质量现状评价表

点位名称	监测点坐标		污染物	时间	评价标准 (mg/m ³)	监测浓度范围(mg/m ³)	检出率/%	最大浓度 占标率/%	超标率/%	超标 倍数	达标 情况
	X	Y									
紫云山 风景区 (南片区)	-1105	-831	氨	1 小时平均	0.2	0.03~0.06	100	30.0	0	0	达标
			非甲烷 总烃	1 小时平均	2.0	0.35~0.91	100	45.5	0	0	达标
			乙醛	1 小时平均	0.01	/	100	/	0	0	达标
			TSP	日平均	0.12	0.106~0.116	100	96.7	0	0	达标
			NO _x	1 小时平均	0.25	0.026~0.05	100	20.0	0	0	达标
				日平均	0.1	0.008~0.011	100	11.0	0	0	达标
丁庄社区	-532	-1023	氨	1 小时平均	0.2	0.03~0.07	100	35.0	0	0	达标
			非甲烷 总烃	1 小时平均	2.0	0.35~0.79	100	39.5	0	0	达标

厂区	0	0	乙醛	1 小时平均	0.01	/	100	/	0	0	达标
			TSP	日平均	0.3	0.106~0.118	100	39.3	0	0	达标
			NO _x	1 小时平均	0.25	0.029~0.053	100	21.2	0	0	达标
				日平均	0.1	0.009~0.011	100	11.0	0	0	达标
			氨	1 小时平均	0.2	0.03~0.07	100	35.0	0	0	达标
			非甲烷总烃	1 小时平均	2.0	0.34~0.74	100	37.0	0	0	达标
厂区	0	0	乙醛	1 小时平均	0.01	/	100	/	0	0	达标
			TSP	日平均	0.3	0.108~0.116	100	38.7	0	0	达标
			NO _x	1 小时平均	0.25	0.032~0.055	100	22.0	0	0	达标
				日平均	0.1	0.008~0.011	100	11.0	0	0	达标
			氨	1 小时平均	0.2	0.03~0.07	100	35.0	0	0	达标
			非甲烷总烃	1 小时平均	2.0	0.34~0.74	100	37.0	0	0	达标

由上表可知，补充监测期间评价区域内各监测点位各特征污染物的 1 小时平均值或日均值浓度均能满足相应标准要求。

4.3.1.5 环境空气质量现状评价小结

(1) 本次评价选取 2024 年为评价基准年，2024 年本项目所在区域的 PM₁₀ 和 PM_{2.5} 的年评价项目均不达标。因此，本项目所在区域属于不达标区。

(2) 基本污染物环境质量现状：2024 年襄城 SO₂、NO₂、CO 和 O₃ 的年平均指标均达标；PM₁₀ 和 PM_{2.5} 的年均质量浓度及百分位数日平均质量浓度均不达标。

(3) 其他污染物环境质量现状：根据引用现有工程报告书的数据及本次补充监测数据，评价区域内各监测点位非甲烷总烃、乙醛、氨、TSP、NO_x 均满足相关环境质量标准。

河南省近年发布了《河南省 2025 年蓝天保卫战实施方案》（豫环委办〔2025〕6 号）、《河南省 2026 年蓝天保卫战实施方案》（豫环委办〔2026〕1 号）等文件，通过推进空气质量排名进位、创建空气质量二级达标城市、大力推广新能源汽车、大力发展清洁能源、推进 NO_x 污染治理提升行动、加快实施低 VOCs 含量原辅材料替代、加快壮大绿色环保产业、开展低效

失效治理设施排查整治、开展环境绩效等级提升行动、等方面狠抓大气环境质量治理，从全省目前环境治理的成效来看，虽然仍不满足环境质量标准要求，但河南省环境空气质量得到了持续改善。

针对襄城县环境空气质量不达标情况，当地政府提出：加快调整优化产业结构，推动产业绿色转型升级，严格环境准入，落实“三线一单”生态环境分区管控要求；深入调整能源结构，推进能源低碳高效利用；持续调整交通运输结构，构建绿色交通体系；强化面源污染管控；全面推行重点行业绩效分级，深化工业企业大气污染综合治理；强化臭氧协同控制，持续深化挥发性有机物污染治理；强化重污染天气应急管控，大力推动多污染协同减排；强化基础能力建设，持续推进大气环境治理体系和治理能力现代化。

4.3.2 地表水环境质量现状监测与评价

本项目废水主要包括生产废水（汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水、质检化验废水、废水站喷淋塔废水）、生活污水、清净下水（循环冷却水排水、余热锅炉排水）。

本项目汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水、质检化验废水、生活污水、废水站喷淋塔废水送厂区废水处理站处理，处理后与清净下水（循环冷却水排水、余热锅炉排水）一并由厂区总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂，厂区总排口排水水质可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及修改单）表1间接排放限值要求、《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015 及修改单）表1间接排放限值要求及襄城县二污收水标准要求。因此项目废水排放方式属于间接排放，根据《环境影响评价技术导则 地表水环境》（HJ 2.3-2018）评价等级为三级B。根据导则，水污染影响型三级B评价，可不开展区域污染源调查，主要调查本项目污水处理设施执行的排放标准是否涵盖建设项目排放的有毒有害的特征水污染物。

4.3.2.1 区域常规监测数据

襄城县第二污水处理厂收水范围为襄城县先进制造业开发区南园区。襄城县第二污水处理厂排水水质均执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》（GB18918-2002）及其修改单一级 A 标准要求，即 COD 50mg/L、氨氮 5mg/L、TP 0.5mg/L、SS 10mg/L。处理后，尾水排入洋湖渠，然后向东南径流 7.1km 至洋湖渠姚庄断面，随后继续向东南径流 1.4km 排至北湛河，向东径流 2.7km 出境（和叶县交界处）。

姚庄断面历年年常规监测数据来自许昌市生态环境局 2023~2025 年洋湖渠姚庄断面常规监测数据，具体水质情况见表 4-21。

表 4-21 洋湖渠姚庄断面 2023-2025 年常规监测水质情况一览表

河流	断面	时间	监测结果(mg/L)				是否达标
			COD	氨氮	总磷	水质状况	
洋湖渠	姚庄	2023	23.8	1.06	0.11	IV	是
		2024	21	0.41	0.09	IV	是
		2025	20	0.74	0.11	IV	是
		IV 水质要求（目标）	30	1.5	0.3	IV	/

由上表可知，洋湖渠姚庄断面 2023~2025 年常规监测结果的各监测因子均能满足《地表水环境质量标准》（GB3838-2002）IV 标准限值要求。

4.3.2.2 区域现状补充监测数据

同时为了更好了解区域地表水环境质量现状，本次评价委托河南合立盛检测技术有限公司进行监测，监测共设置了 3 个监测断面，监测时间为 2026 年 4 月 10 日~4 月 11 日，连续监测监测 2 天，每天采样 1 次；其中乙醛因子由河南合立盛检测技术有限公司委托河南广电计量检测有限公司进行检测，监测时间为 2026 年 6 月 3 日~6 月 4 日，连续监测监测 2 天，每天采样 1 次。

（1）监测断面及因子

本次监测地表水监测断面和因子具体情况见表 4-22。

表 4-22 地表水环境质量现状监测断面情况一览表

序号	水体	编号	断面位置	监测因子	备注
1	洋湖渠	W ₁	襄城县第二污水厂排放口上游 100m	pH、COD、BOD ₅ 、氨 氮、总磷、石油类、乙 醛	对照断面
2		W ₂	襄城县第二污水厂排放口下游 100m		控制断面
3		W ₃	洋湖渠省控姚庄断面		控制断面
备注：同时记录流速、流量、河宽、水深及水温等水文参数					

(2) 监测分析方法

样品的采集、保存、分析与质量控制均按《地表水环境质量监测技术规范》进行。各监测项目分析方法详见表 4-23。

表 4-23 地表水质量现状监测分析方法

序号	检测因子	检测依据	仪器设备	检出限或最低检出浓度
1	pH	水质 pH 值的测定 电极法 HJ 1147-2020	便携式pH 计 PHBJ-260F	--
2	化学需氧量 (COD)	水质 化学需氧量的测定 重铬酸盐法 HJ 828-2017	滴定管	4 mg/L
3	五日生化需氧量(BOD ₅)	水质 五日生化需氧量 (BOD ₅) 的测定 稀释与接种法 HJ 505-2009	恒温恒湿培养箱 WS150III 溶解氧测定仪 JPSJ-605F8	0.5 mg/L
4	氨氮	水质 氨氮的测定 纳氏试剂分光光度法 HJ 535-2009	紫外可见分光光度计UV-1601	0.025 mg/L
5	总磷	水质 总磷的测定 钼酸铵分光光度法 GB/T 11893-1989		0.01 mg/L
6	石油类	水质 石油类的测定 紫外分光光度法 (试行) HJ 970-2018		0.01 mg/L
7	乙醛	水质 丙烯醛、丙烯腈和乙醛的测定吹扫捕集-气相色谱法 SL748-2017	气相色谱质谱联用仪 GCMS-QP2020 NX ZZHB2019-G154 FID-2030 ZZHB2021-G049	4.97ug/L

(3) 评价方法

评价方法采用单项标准指数法对各评价因子进行单项水质参数评价，计算公式为：

$$S_{i,j} = C_{i,j}/C_{si}$$

式中：\$S_{i,j}\$—\$i\$ 污染物在 \$j\$ 断面的污染指数；

\$C_{i,j}\$—\$i\$ 污染物在 \$j\$ 断面的实测浓度(mg/L)；

\$C_{si}\$—\$i\$ 污染物评价标准(mg/L)；

对于 pH，标准指数计算公式为：

$$S_{pH,j} = \frac{7.0 - pH_j}{7.0 - pH_{sd}} \quad pH_j \leq 7.0$$

$$S_{pH,j} = \frac{pH_j - 7.0}{pH_{su} - 7.0} \quad pH_j \geq 7.0$$

式中：\$S_{pH,j}\$—pH 在 \$j\$ 断面的污染指数；

\$pH_j\$—\$j\$ 断面 pH 实测结果；

\$pH_{sd}\$—pH 评价标准下限；

\$pH_{su}\$—pH 评价标准上限。

对现状监测数据进行统计整理，列表统计各监测断面测值范围、均值、超标率、均值标准指数、均值超标倍数。

(4) 评价标准

本次监测地表水现状评价执行的标准见表 4-24。

表 4-24 地表水环境质量标准一览表

序号	污染物	单位	浓度限值	标准来源
1	pH	无量纲	6-9	地表水环境质量标准 (GB3838-2002) IV 类
2	COD	mg/L	30	
3	BOD ₅	mg/L	6	
4	氨氮	mg/L	1.5	
5	总磷	mg/L	0.3	
6	石油类	mg/L	0.5	
7	乙醛	mg/L	0.05	

(5) 现状评价结果

本次监测地表水监测数据统计评价结果见表 4-25。

表 4-25 地表水环境质量统计评价结果一览表

序号	评价因子	项目	单位	洋湖渠 W ₁	洋湖渠 W ₂	洋湖渠 W ₃
1	pH	浓度范围	--	8.1-8.6	8.3	8.0-8.7
		评价标准	--	6-9	6-9	6-9
		标准指数	--	/	/	/
		超标倍数	--	0	0	0
		超标率	%	0	0	0
2	COD	浓度范围	mg/L	5	6-7	10-12
		均值	mg/L	5	6.5	11
		评价标准	mg/L	30	30	30
		标准指数	--	0.167	0.20-0.233	0.33-0.4
		超标倍数	--	0	0	0
		超标率	%	0	0	0
3	BOD ₅	浓度范围	mg/L	1.4-1.5	1.9	3.0-3.5
		均值	mg/L	1.45	1.9	3.25
		评价标准	mg/L	6	6	6
		标准指数	--	0.233-0.25	0.317	0.50-0.58
		超标倍数	--	0	0	0
		超标率	%	0	0	0
4	氨氮	浓度范围	mg/L	0.297-0.299	0.304-0.312	0.317-0.32
		均值	mg/L	0.298	0.308	0.319
		评价标准	mg/L	1.5	1.5	1.5
		标准指数	--	0.198-0.199	0.203-0.208	0.211-0.213
		超标倍数	--	0	0	0
		超标率	%	0	0	0
5	总磷	浓度范围	mg/L	0.17-0.26	0.18-0.19	0.20-0.22
		均值	mg/L	0.22	0.19	0.21
		评价标准	mg/L	0.3	0.3	0.3
		标准指数	--	0.57-0.87	0.6-0.63	0.67-0.73
		超标倍数	--	0	0	0
		超标率	%	0	0	0
6	石油类	浓度范围	mg/L	ND	ND	ND
		均值	mg/L	/	/	/
		评价标准	mg/L	0.5	0.5	0.5
		标准指数	--	/	/	/
		超标倍数	--	0	0	0
		超标率	%	0	0	0
7	乙醛	浓度范围	mg/L	ND	ND	ND
		均值	mg/L	/	/	/
		评价标准	mg/L	0.05	0.05	0.05

序号	评价因子	项目	单位	洋湖渠 W ₁	洋湖渠 W ₂	洋湖渠 W ₃
		标准指数	--	/	/	/
		超标倍数	--	0	0	0
		超标率	%	0	0	0

由表 4-22、表 4-25 可知，洋湖渠常规监测结果及各监测断面各监测因子均能满足《地表水环境质量标准》（GB3838-2002）IV 标准限值要求。

4.3.3 地下水环境现状评价

4.3.3.1 引用监测数据

本项目地下水的环境质量现状评价数据引用现有工程《许昌金萌聚材科技有限公司 3 万吨/年 CHDM（1，4-环己烷二甲醇）项目环境影响评价报告书》中的监测数据。

（1）水质监测布点及监测因子

根据引用监测数据，监测单位为河南中天云测检测技术有限公司，地下水水质监测点位为 7 个。

（2）水质监测因子

根据引用监测数据，地下水水质监测因子为： K^+ 、 Na^+ 、 Ca^{2+} 、 Mg^{2+} 、 CO_3^{2-} 、 HCO_3^- 、 Cl^- 、 SO_4^{2-} 等 8 离子、pH 值、氨氮、硝酸盐、亚硝酸盐、挥发性酚类、氰化物、总硬度、溶解性总固体、耗氧量、砷、汞、铬(六价)、铅、镉、铁、锰、氟化物、总大肠菌群、细菌总数等 19 项。具体点位信息见表 4-26。

表 4-26 地下水现状监测信息一览表

序号	监测点位	相对本项目厂区位置	监测项目	频次	监测层位
1#	厂区	/	K^+ 、 Na^+ 、 Ca^{2+} 、 Mg^{2+} 、 CO_3^{2-} 、 HCO_3^- 、 Cl^- 、 SO_4^{2-} 等 8 离子、pH 值、氨氮、硝酸盐、亚硝酸盐、挥发性酚类、氰化物、总硬度、溶解性总固体、高锰酸钾指数、砷、汞、铬(六价)、铅、镉、铁、锰、氟化物、总大肠	监测一天，采样一次	潜水层
2#	紫云镇	NW（上游）			
3#	铁李寨园	SW（下游）			
4#	山前徐庄村	E（侧向径流）			
5#	丁庄村	S（下游）			

序号	监测点位	相对本项目厂区位置	监测项目	频次	监测层位
6#	樊庄	SE（下游）	菌群、细菌总数等 19 项		
7#	十里铺村	SE（侧向径流）			

（3）评价标准

根据引用监测数据，地下水水质监测因子 K^+ 、 Na^+ 、 Ca^{2+} 、 Mg^{2+} 、 CO_3^{2-} 、 HCO_3^- 、 Cl^- 、 SO_4^{2-} 等 8 离子、pH 值、氨氮、硝酸盐、亚硝酸盐、挥发性酚类、氰化物、总硬度、溶解性总固体、高锰酸钾指数、砷、汞、铬(六价)、铅、镉、铁、锰、氟化物、总大肠菌群、细菌总数等因子按《地下水质量标准》（GB/T14848-2017）中的 III 类标准进行评价。

（4）评价结果

根据引用监测数据，地下水环境质量现状评价结果见表 4-27 和表 4-28。

表 4-27 地下水监测结果及分析统计表

监测因子 \ 监测点位		厂区	紫云镇	铁李寨园	山前徐庄村	丁庄村	樊庄	十里铺村	标准
		2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	
pH (无量纲)	监测值	7.2	7.5	7.5	7.4	7.5	7.3	7.8	6.5-8.5
	标准指数	0.1333	0.3333	0.3333	0.2667	0.3333	0.2000	0.5333	
K^+ (mg/L)	监测值	1.2	0.68	1.18	1.61	0.85	0.59	1.46	/
Ca^{2+} (mg/L)	监测值	166	120	164	167	132	84.1	56.4	/
Mg^{2+} (mg/L)	监测值	9.76	9.17	7.73	13.3	8.53	4.16	7.2	/
CO_3^{2-} (mg/L)	监测值	<5	<5	<5	<5	<5	<5	<5	/
HCO_3^- (mg/L)	监测值	456	286	239	401	279	158	188	/
Na^+ (mg/L)	监测值	37.7	36.9	35.3	46.9	41.6	11.7	14	200
	标准指数	0.1885	0.1845	0.1765	0.2345	0.2080	0.0585	0.0700	
SO_4^{2-} (mg/L)	监测值	99.3	115	126	156	132	27.6	13.9	250
	标准指数	0.3972	0.4600	0.5040	0.6240	0.5280	0.1104	0.0556	
Cl^- (mg/L)	监测值	62.2	55	73.8	61.4	68.5	14	8.69	250
	标准指数	0.2488	0.2200	0.2952	0.2456	0.2740	0.0560	0.0348	

第 4 章 环境现状调查与评价

监测因子 \ 监测点位		厂区	紫云镇	铁李寨园	山前徐庄村	丁庄村	樊庄	十里铺村	标准
		2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	
总硬度 (以 CaCO ₃ 计) (mg/L)	监测值	446	366	432	436	394	238	185	450
	标准指数	0.9911	0.8133	0.9600	0.9689	0.8756	0.5289	0.4111	
溶解性总固体 (mg/L)	监测值	602	615	623	765	632	284	216	1000
	标准指数	0.6020	0.6150	0.6230	0.7650	0.6320	0.2840	0.2160	
铁 (mg/L)	监测值	<0.02	<0.02	<0.02	<0.03	<0.02	<0.02	<0.02	0.3
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
锰 (mg/L)	监测值	<0.004	<0.004	<0.004	<0.005	<0.004	<0.004	<0.004	0.1
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
挥发酚 (mg/L)	监测值	<0.0003	<0.0003	<0.0003	<0.0004	<0.0003	<0.0003	<0.0003	0.002
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
耗氧量 (高锰酸盐指数) (mg/L)	监测值	1.14	0.78	0.96	1.14	1.25	0.82	0.85	3
	标准指数	0.3800	0.2600	0.3200	0.3800	0.4167	0.2733	0.2833	
氨氮 (mg/L)	监测值	0.1	0.121	0.03	0.044	0.101	<0.025	0.038	0.5
	标准指数	0.2000	0.2420	0.0600	0.0880	0.2020	/	0.0760	
总大肠菌群 (MPN/100mL)	监测值	未检出	未检出	未检出	未检出	未检出	未检出	未检出	3
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
菌落总数 (CFU/mL)	监测值	43	46	41	46	45	41	48	100
	标准指数	0.4300	0.4600	0.4100	0.4600	0.4500	0.4100	0.4800	
亚硝酸盐氮 (mg/L)	监测值	<0.001	<0.001	<0.001	<0.001	<0.001	<0.001	<0.001	1
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
硝酸盐氮 (mg/L)	监测值	3.05	18.8	16.2	19.3	19	8.85	1.9	20
	标准指数	0.1525	0.9400	0.8100	0.9650	0.9500	0.4425	0.0950	
氰化物 (mg/L)	监测值	<0.002	<0.002	<0.002	<0.003	<0.002	<0.002	<0.002	0.05
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
氟化物 (mg/L)	监测值	0.85	0.79	0.97	0.9	0.95	0.23	0.29	1
	标准指数	0.8500	0.7900	0.9700	0.9000	0.9500	0.2300	0.2900	
汞 (mg/L)	监测值	<4×10 ⁻⁵	<4×10 ⁻⁵	<4×10 ⁻⁵	<4×10 ⁻⁶	<4×10 ⁻⁵	<4×10 ⁻⁵	<4×10 ⁻⁵	0.001
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
砷 (mg/L)	监测值	<3×10 ⁻⁴	<3×10 ⁻⁴	<3×10 ⁻⁴	<3×10 ⁻⁵	<3×10 ⁻⁴	<3×10 ⁻⁴	<3×10 ⁻⁴	0.01
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
镉 (mg/L)	监测值	<1×10 ⁻⁴	<1×10 ⁻⁴	<1×10 ⁻⁴	<1×10 ⁻⁵	<1×10 ⁻⁴	<1×10 ⁻⁴	<1×10 ⁻⁴	0.005
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
六价铬	监测值	<0.004	<0.004	<0.004	<0.004	<0.004	<0.004	<0.004	0.05

第 4 章 环境现状调查与评价

监测因子 \ 监测点位		厂区	紫云镇	铁李寨园	山前徐庄村	丁庄村	樊庄	十里铺村	标准
		2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	2025.4.8	
(mg/L)	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	
铅	监测值	<1×10 ⁻³	<1×10 ⁻³	<1×10 ⁻³	<1×10 ⁻⁴	<1×10 ⁻³	<1×10 ⁻³	<1×10 ⁻³	0.01
(mg/L)	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	

表 4-28 地下水现状评价结果一览表

序号	项目	最大值	最小值	均值	标准差	检出率/%	超标率/%
1	pH（无量纲）	7.8	7.2	7.46	0.176	100.00	0
2	K ⁺ （mg/L）	1.61	0.59	1.08	0.359	100.00	0
3	Ca ²⁺ （mg/L）	167	56.4	127.07	40.336	100.00	0
4	Mg ²⁺ （mg/L）	13.3	4.16	8.55	2.568	100.00	0
5	CO ₃ ²⁻ （mg/L）	<5	<5	/	/	100.00	0
6	HCO ₃ ⁻ （mg/L）	456	158	286.71	100.262	0.00	0
7	Na ⁺ （mg/L）	46.9	11.7	32.01	12.636	100.00	0
8	SO ₄ ²⁻ （mg/L）	156	13.9	95.69	50.123	100.00	0
9	Cl ⁻ （mg/L）	73.8	8.69	49.08	24.522	100.00	0
10	总硬度 （以 CaCO ₃ 计） （mg/L）	446	185	356.71	96.349	100.00	50
11	溶解性总固体 （mg/L）	765	216	533.86	187.348	100.00	0
12	铁（mg/L）	<0.02	<0.02	/	/	100.00	0
13	锰（mg/L）	<0.004	<0.004	/	/	100.00	0
14	挥发酚（mg/L）	<0.0003	<0.0003	/	/	100.00	0
15	耗氧量(高锰酸盐指数)（mg/L）	1.25	0.78	0.99	0.172	100.00	0
16	氨氮（mg/L）	0.121	<0.025	0.07	0.04	85.71	0
17	总大肠菌群 （MPN/100mL）	未检出	未检出	/	/	100.00	0
18	菌落总数 （CFU/mL）	48	41	44.29	2.491	0.00	0
19	亚硝酸盐氮（mg/L）	<0.001	<0.001	/	/	0.00	0
20	硝酸盐氮（mg/L）	19.3	1.9	12.44	7.140	0.00	0
21	氰化物（mg/L）	<0.002	<0.002	/	/	0.00	0
22	氟化物（mg/L）	0.97	0.23	0.71	0.291	0.00	0
23	汞（mg/L）	<4×10 ⁻⁵	<4×10 ⁻⁵	/	/	0.00	0
24	砷（mg/L）	<3×10 ⁻⁴	<3×10 ⁻⁴	/	/	100.00	0
25	镉（mg/L）	<1×10 ⁻⁴	<1×10 ⁻⁴	/	/	100.00	0
26	六价铬（mg/L）	<0.004	<0.004	/	/	0.00	0
27	铅（mg/L）	<1×10 ⁻³	<1×10 ⁻³	/	/	0.00	0

由表 4-27 和表 4-28 可知，引用监测数据所监测地下水样的检测因子均满足《地下水质量标准》（GB/T14848-2017）中 III 类标准要求。

4.3.3.2 本次补充监测数据

1、现状监测

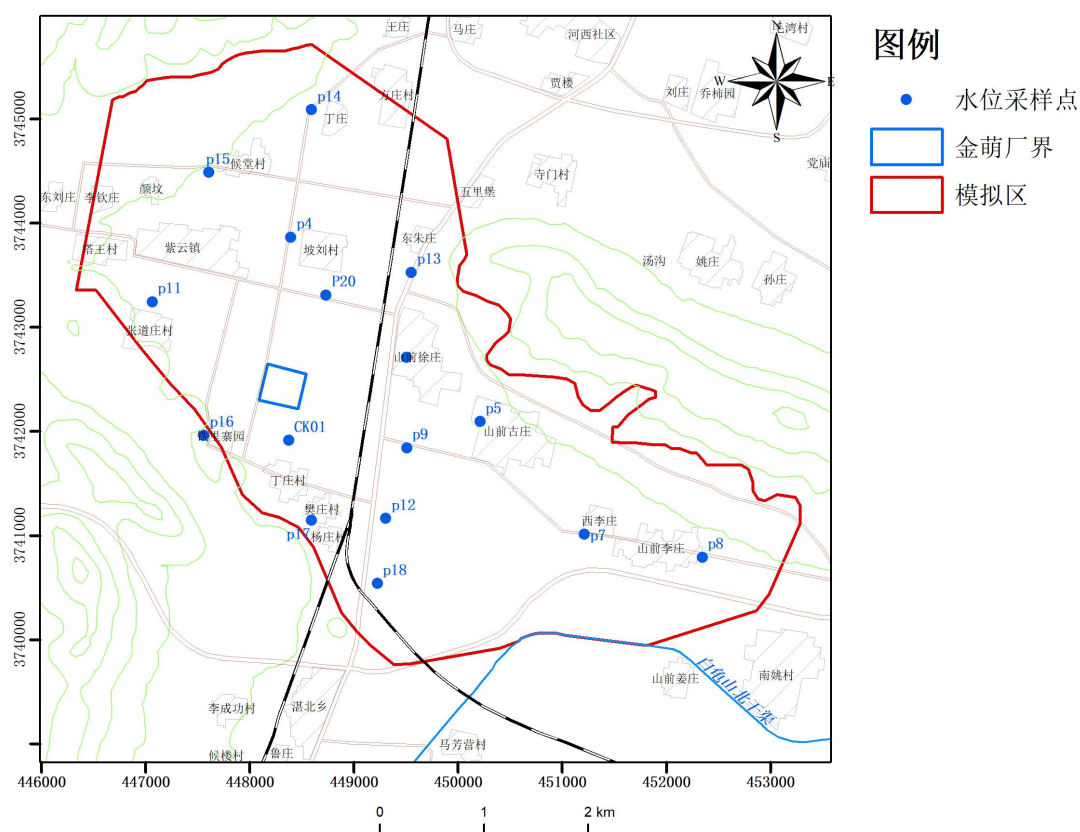
项目地下水现状评价包含地下水位监测评价、现状水质监测评价。依据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ 610-2016）附录 A 地下水环境影响评价行业分类表，本项目属于 L 石化、化工类别中的“85、合成材料制造”，拟建项目场地地下水环境影响评价项目类别为 I 类。

（1）水位监测点位

本项目地下水评价等级为一级，按照《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ619-2016），建设项目场地位于其它平原区，应开展枯丰两期水位监测。导则中要求“一般情况下，地下水水位监测点数宜大于相应评价级别地下水水质监测点数的 2 倍”，本次工作地下水水质监测点位为 7 个，在调查评价区内共布置了 16 个水位统调点满足导则要求，同时开展枯丰两期水位监测，分别在 2025 年 8 月（丰水期）、2025 年 12 月（枯水期），对调查区浅层松散岩类孔隙水进行了地下水水位现状监测，满足导则关于地下水环境现状监测频率的要求，相关水位信息见表 4-29、图 4-1。

表 4-29 调查评价区地下水水位调查表

编号	纬度	经度	高程	丰水期（2025.08）		枯水期（2025.12）		水位变幅（m）
				水位埋深（m）	水位高程（m）	水位埋深（m）	水位高程（m）	
p13	449555	3743463	89.28	5.41	83.87	5.99	83.29	0.58
p14	448597	3745024	90.61	5.66	84.95	6.55	84.06	0.89
p15	447607	3744423	97.94	10.07	87.87	10.73	87.21	0.66
p16	447563	3741897	91.74	5.83	85.91	6.42	85.32	0.59
p17	448595	3741083	86.05	5.02	81.03	5.86	80.19	0.84
p18	449228	3740475	81.59	3.42	78.17	3.96	77.63	0.54
p8	452349	3740726	94.68	6.86	87.82	7.86	86.82	1
p7	451217	3740949	89.19	5.03	84.16	5.97	83.22	0.94



(2) 水质监测布点及监测因子

本次委托河南合立盛检测技术有限公司于2026年4月11日(枯水期)、2026年6月3日~6月4日进行现场采样和分析检测,其中乙醛因子由河

南合立盛检测技术有限公司委托河南广电计量检测有限公司进行检测，地下水水质监测点位为7个。

(3) 水质监测因子

地下水水质监测因子为：石油类、乙醛。具体点位信息见表 4-30

表 4-30 地下水现状监测信息一览表

序号	监测点位	相对本项目厂区位置	监测项目	频次	监测层位
1#	厂区	/	①特征因子：石油类、乙醛； ②同时监测井深、水温、水位埋深。	监测一天，采样一次	潜水层
2#	紫云镇	NW（上游）			
3#	铁李寨园	SW（下游）			
4#	山前徐庄村	E（侧向径流）			
5#	丁庄村	S（下游）			
6#	樊庄	SE（下游）			
7#	十里铺村	SE（侧向径流）			

(4) 监测分析方法

样品的采集、保存、分析与质量控制均按《地下水环境监测技术规范》进行。各监测项目分析方法详见表 4-31。

表 4-31 地下水质量现状监测分析方法

序号	检测因子	检测依据	仪器设备	检出限或最低检出浓度
1	石油类	水质石油类的测定紫外分光光度法（试行） HJ 970-2018	紫外可见分光光度计 HNZTYC-FX036	0.01mg/L
2	乙醛	水质 丙烯醛、丙烯腈和乙醛的测定吹扫捕集-气相色谱法 SL748-2017	气相色谱 质谱联用仪 GCMS-QP2020 NX ZZHB2019-G154 FID-2030 ZZHB2021-G049	4.97ug/L

2、地下水质量现状评价

(1) 评价因子

评价因子与现状监测因子相同。

(2) 评价方法

评价方法采用单项标准指数法对各评价因子进行单项水质参数评价，除 pH 外其他因子的计算公式为：

$$S_{i,j} = C_{i,j} / C_{si}$$

式中：

$S_{i,j}$ -- i 污染物在 j 断面的污染指数；

$C_{i,j}$ -- i 污染物在 j 断面的实测浓度(mg/L)；

C_{si} -- i 污染物评价标准(mg/L)；

对于 pH，标准指数计算公式为：

$$S_{pH,j} = \frac{pH_j - 7}{pH_{su} - 7} \quad (\text{当 } pH_j > 7.0)$$

$$S_{pH,j} = \frac{7 - pH_j}{7 - pH_{sd}} \quad (\text{当 } pH_j \leq 7.0)$$

式中：

$S_{pH,j}$ --pH 在 j 断面的污染指数；

pH_j -- j 断面 pH 实测结果；

pH_{sd} --pH 评价标准下限；

pH_{su} --pH 评价标准上限。

(3) 评价标准

本次地下水水质监测因子石油类参照《生活饮用水卫生标准》(GB5749-2022) 进行评价。

(4) 评价结果

根据监测结果，本次地下水环境质量现状评价结果下表

表 4-32 地下水监测结果及分析统计表

监测因子 \ 监测点位		厂区	紫云镇	铁李寨园	山前徐庄村	丁庄村	樊庄	十里铺村	标准
		2025.12.9							
石油类 (mg/L)	监测值	<0.01	<0.01	<0.01	<0.01	<0.01	<0.01	<0.01	0.05
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	

监测因子	监测点位	厂区	紫云镇	铁李寨园	山前徐庄村	丁庄村	樊庄	十里铺村	标准
		2025.12.9							
乙醛 (mg/L)	监测值	<0.00497	<0.00497	<0.00497	<0.00497	<0.00497	<0.00497	<0.00497	/
	标准指数	/	/	/	/	/	/	/	

表 4-33 地下水现状评价结果一览表

序号	项目	最大值	最小值	均值	标准差	检出率/%	超标率/%
1	石油类 (mg/L)	<0.01	<0.01	/	/	0.00	0
2	乙醛 (mg/L)	<0.00497	<0.00497	/	/	0.00	0

由上表可知，监测时段内所监测地下水样的石油类检测因子满足《生活饮用水卫生标准》（GB5749-2022）的要求。

4.3.3.3 包气带环境现状调查

按照《环境影响评价技术导则地下水环境》（HJ610-2016），对于一级改、扩建项目，应在可能造成地下水污染的主要装置或设施附近开展包气带污染现状调查，对包气带进行分层取样。本次对厂址区包气带土壤进行了采样监测工作，并委托河南合立盛检测技术有限公司对包气带土样进行了浸溶试验（采样时间为 2026 年 4 月）。

监测点位：依据《环境影响评价技术导则地下水环境》（HJ 610-2016）的相关要求，结合项目平面布置图，本次工作选取在现有 CHDM 装置区附近、现有罐区附近、厂区外围（七里店村）进行包气带调查。取样 4 个，对土壤样品进行浸溶试验。

监测指标：石油烃；监测结果如下表。

表 4-34 包气带环境现状监测结果

采样时间	检测因子	单位	检测结果			
			现有 CHDM 装置区附近 0~0.2m	现有 CHDM 装置区附近 0.2~0.5m	现有罐区附近 0~0.2m	厂区外围（七里店村）0~0.2m
2026.4.13	石油烃	mg/L	0.66	0.52	0.57	0.53

本项目厂区内包气带各因子数据与背景点相比无明显变化。

4.3.4 声环境质量现状监测与评价

4.3.4.1 现状监测

(1) 监测因子

本次评价声环境质量现状监测因子为等效声级 $L_{eq}(A)$ 。

(2) 监测点位

本次声环境影响评价范围内无环境敏感保护目标，且南厂界、东厂界临近河南平煤神马首山碳材料有限公司，因而在厂址西、北厂界进行了布点监测，监测点位见附图。

(3) 监测时间与频次

厂界噪声监测工作于 2026 年 4 月 14 号至 15 号进行，连续监测 2 天，每天昼间、夜间各监测 1 次。

(4) 监测结果

厂界噪声监测结果见表 4-35。

表 4-35 厂界噪声监测结果 单位： $L_{eq}[dB(A)]$

监测日期 监测点位	2026.4.14		2026.4.15	
	昼间	夜间	昼间	夜间
西厂界	54	47	54	46
北厂界	55	45	53	46

4.3.4.2 声环境质量现状评价

(1) 评价因子

评价因子与现状监测因子相同。

(2) 评价方法

将噪声监测值与评价标准值进行比较，对项目厂界噪声达标情况进行评价。

(3) 评价标准

现有建设项目厂界噪声评价执行标准见表 4-36。

表 4-36 厂址区域声环境质量评价执行标准 单位: Leq[dB(A)]

《声环境质量标准》 (GB3096-2008) 3 类	厂界噪声	
	昼间	夜间
	65	55

(4) 评价结果

由表 4-35、表 4-36 可知, 本项目厂界噪声满足《声环境质量标准》(GB3096-2008) 3 类标准要求。

4.3.5 土壤环境质量现状监测及评价

本项目建设用地为工业用地, 根据相关法律法规及标准要求, 本次评价委托河南合立盛检测技术有限公司对所在地块进行了土壤环境质量现状监测, 其中乙醛因子由河南合立盛检测技术有限公司委托河南中天云测检测技术有限公司进行检测。

4.3.5.1 现状监测

(1) 监测内容

采样时间为 2026 年 4 月 13 日、5 月 10 日、5 月 29 日~5 月 30 日, 项目厂区内有 4 个监测点包括 3 个柱状样、1 个表层样; 厂界外设 2 个监测点, 均为表层样, 共采集了 6 个监测点的 15 组土壤样品。具体布点监测情况见表 4-37 和附图。

表 4-37 土壤布点监测情况一览表

区域	序号	点位	采样深度	监测因子
厂区内	1	1#厂区内装置区	柱状样 (0~0.5m、0.5~1.5m、 1.5m~3m、3m~6m)	(GB36600-2018)中基本项目 45 项、 pH、石油烃 (C ₁₀ ~C ₄₀)、乙醛
	2	2#热媒炉区域 (柱状样)		pH、石油烃 (C ₁₀ ~C ₄₀)、乙醛
	3	3#厂区内罐区 (柱状样)		
	4	4#仓库 (表层样)	表层样 (0-0.2m)	
厂区外	5	5#厂区外东北绿地	表层样 (0-0.2m)	(GB36600-2018)中基本项目 45 项、 pH、石油烃 (C ₁₀ ~C ₄₀)、乙醛
	6	6#厂区外西南绿地	表层样 (0-0.2m)	pH、石油烃 (C ₁₀ ~C ₄₀)、乙醛

(2) 分析方法

本项目采样、土壤样品分析方法参照相关法律法规和标准进行, 具体

分析方法见表 4-38。

表 4-38 土壤检测项目分析方法

序号	检测因子	检测依据	仪器设备	检出限或最低检出浓度
1	pH	土壤 pH 值的测定 电位法 HJ962-2018	实验室 pH 计 HNZTYC-FX014	--
2	砷	土壤质量 总汞、总砷、总铅的测定原子荧光法第 2 部分：土壤中总砷的测定 GB/T22105.2-2008	原子荧光光度计 HNZTYC-FX047	0.01mg/kg
3	镉	土壤质量 铅、镉的测定石墨炉原子吸收分光光度法 GB/T17141-1997	原子吸收分光光度计 HNZTYC-FX081	0.01mg/kg
4	六价铬	土壤和沉积物 六价铬的测定碱溶液提取-火焰原子吸收分光光度法 HJ1082-2019	原子吸收分光光度计 HNZTYC-FX081	0.5mg/kg
5	铜	土壤和沉积物 铜、锌、铅、镍、铬的测定原子吸收分光光度法 HJ491-2019	原子吸收分光光度计 HNZTYC-FX081	1mg/kg
6	铅	土壤质量 铅、镉的测定石墨炉原子吸收分光光度法 GB/T 17141-1997	原子吸收分光光度计 HNZTYC-FX081	0.1mg/kg
7	汞	土壤质量 总汞、总砷、总铅的测定原子荧光法第 1 部分：土壤中总汞的测定 GBT22105.1-2008	原子荧光光度计 HNZTYC-FX047	0.002mg/kg
8	镍	土壤和沉积物 铜、锌、铅、镍、铬的测定原子吸收分光光度法 HJ491-2019	原子吸收分光光度计 HNZTYC-FX081	3mg/kg
9	四氯化碳	土壤和沉积物 挥发性有机物的测定吹扫捕集/气相色谱-质谱法 HJ605-2011	气相色谱质谱联用仪 HNZTYC-FX091	1.3μg/kg
10	氯仿			1.1μg/kg
11	氯甲烷			1.0μg/kg
12	1,1-二氯乙烷			1.2μg/kg
13	1,2-二氯乙烷			1.3μg/kg
14	1,1-二氯乙烯			1.0μg/kg
15	顺式-1,2-二氯乙烯			1.3μg/kg
16	反式-1,2-二氯乙烯		气相色谱质谱联用仪 HNZTYC-FX091	1.4μg/kg
17	二氯甲烷			1.5μg/kg
18	1,2-二氯丙烷			1.1μg/kg
19	1,1,1,2-四氯乙烷			1.2μg/kg
20	1,1,2,2-四氯乙烷			1.2μg/kg
21	四氯乙烯			1.4μg/kg
22	1,1,1-三氯乙烷			1.3μg/kg

序号	检测因子	检测依据	仪器设备	检出限或最低检出浓度
23	1,1,2-三氯乙烷			1.2μg/kg
24	三氯乙烯			1.2μg/kg
25	1,2,3-三氯丙烷			1.2μg/kg
26	氯乙烯			1.0μg/kg
27	苯			1.9μg/kg
28	氯苯			1.2μg/kg
29	1,2-二氯苯			1.5μg/kg
30	1,4-二氯苯			1.5μg/kg
31	乙苯			1.2μg/kg
32	苯乙烯			1.1μg/kg
33	甲苯			1.3μg/kg
34	间,对-二甲苯			1.2μg/kg
35	邻-二甲苯			1.2μg/kg
36	硝基苯	土壤和沉积物 半挥发性有机物的测定气相色谱-质谱法 HJ 834-2017	气相色谱-质谱仪 HNZTYC-FX039	0.09mg/kg
37	苯胺			0.01mg/kg
38	2-氯酚			0.06mg/kg
39	苯并[a]蒽			0.1mg/kg
40	苯并[a]芘			0.1mg/kg
41	苯并[b]荧蒽			0.2mg/kg
42	苯并[k]荧蒽			0.1mg/kg
43	蒽			0.1mg/kg
44	二苯并[a,h]蒽			0.1mg/kg
45	茚并[1,2,3-cd]芘			0.1mg/kg
46	萘			0.09mg/kg
47	石油烃 (C ₁₀ -C ₄₀)	土壤和沉积物石油烃(C ₁₀ -C ₄₀)的测定气相色谱法 HJ 1021-2019	气相色谱仪 HNZTYC-FX038	6mg/kg
48	乙醛	土壤和沉积物 醛、酮类化合物的测定 高效液相色谱法 HJ997-2018	液相色谱仪 HNZTYC-FX046	0.04mg/kg

(3) 监测结果

本项目土壤现状监测结果见下表。

表 4-39 土壤现状监测结果一览表

监测因子	1#厂区内装置区				5#厂区外 东北绿地	GB36600-2018 第 二类筛选值
	0-0.5m	0.5-1.5m	1.5-3m	3-6m	0-0.5m	

第 4 章 环境现状调查与评价

监测因子	1#厂区内装置区				5#厂区外 东北绿地	GB36600-2018 第 二类筛选值
	0-0.5m	0.5-1.5m	1.5-3m	3-6m	0-0.5m	
pH（无量纲）	8.60	8.63	8.31	7.82	7.76	/
砷(mg/kg)	10.2	10.2	10.2	9.92	9.31	60
镉(mg/kg)	0.15	0.14	0.13	0.1	0.12	65
六价铬(mg/kg)	<0.5	<0.5	<0.5	<0.5	<0.5	5.7
铜(mg/kg)	14	13	10	8	21	18000
铅(mg/kg)	70	47	40	24	32	800
汞(mg/kg)	0.035	0.035	0.035	0.031	0.051	38
镍(mg/kg)	26	22	19	18	25	900
四氯化碳(mg/kg)	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	2.8
氯仿(mg/kg)	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	0.9
氯甲烷(mg/kg)	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	37
1,1-二氯乙烷(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	9
1,2-二氯乙烷(mg/kg)	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	5
1,1-二氯乙烯(mg/kg)	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	66
顺式-1,2-二氯乙烯 (mg/kg)	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	569
反式-1,2-二氯乙烯 (mg/kg)	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	54
二氯甲烷(mg/kg)	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	616
1,2-二氯丙烷(mg/kg)	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	5
1,1,1,2-四氯乙烷(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	10
1,1,2,2-四氯乙烷(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	6.8
四氯乙烯(mg/kg)	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	53
1,1,1-三氯乙烷(mg/kg)	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	840
1,1,2-三氯乙烷(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	2.8
三氯乙烯(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	2.8
1,2,3-三氯丙烷(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	0.5
氯乙烯(mg/kg)	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	0.43
苯(mg/kg)	<1.9×10 ⁻³	<1.9×10 ⁻³	<1.9×10 ⁻³	<1.9×10 ⁻³	<1.9×10 ⁻³	4
氯苯(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	270
1,2-二氯苯(mg/kg)	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	560
1,4-二氯苯(mg/kg)	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	20
乙苯(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	28
苯乙烯(mg/kg)	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	1290
甲苯(mg/kg)	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	1200
间,对-二甲苯(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	570
邻-二甲苯(mg/kg)	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	640

监测因子	1#厂区内装置区				5#厂区外 东北绿地	GB36600-2018 第 二类筛选值
	0-0.5m	0.5-1.5m	1.5-3m	3-6m	0-0.5m	
硝基苯(mg/kg)	<0.09	<0.09	<0.09	<0.09	<0.09	76
苯胺(mg/kg)	<0.01	<0.01	<0.01	<0.01	<0.01	260
2-氯酚(mg/kg)	<0.06	<0.06	<0.06	<0.06	<0.06	2256
苯并[a]蒽(mg/kg)	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	15
苯并[a]芘(mg/kg)	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	1.5
苯并[b]荧蒽(mg/kg)	<0.2	<0.2	<0.2	<0.2	<0.2	15
苯并[k]荧蒽(mg/kg)	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	151
蒽(mg/kg)	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	1293
二苯并[a,h]蒽(mg/kg)	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	1.5
茚并[1,2,3-cd]芘(mg/kg)	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	<0.1	15
萘(mg/kg)	<0.09	<0.09	<0.09	<0.09	<0.09	70
石油烃(mg/kg)	38	20	28	24	14	4500
乙醛(mg/kg)	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	/

表 4-40 土壤现状监测结果一览表

监测因子	2#热媒炉区域				3#厂区内罐区				4#仓库	6#厂区外 西南绿地	GB36600-2018 第二类筛选值
	0-0.5m	0.5-1.5m	1.5-3m	3-6m	0-0.5m	0.5-1.5m	1.5-3m	3-6m	0-0.2m	0.2m	
pH (无量纲)	8.49	8.25	8.08	8.12	8.13	7.85	7.93	7.82	6.12	8.12	/
石油烃 (C ₁₀ ~C ₄₀) (mg/kg)	14	14	14	15	19	18	19	16	15	10	4500
乙醛 (mg/kg)	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	<0.04	/

4.3.5.2 土壤环境质量现状评价

(1) 评价标准

拟建项目用地为工业用地，属于第二类用地；厂区外绿地属于第二类用地，土壤评价均执行《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准》（GB36600-2018）中第二类建设用地风险筛选值要求。

(2) 评价结果

本项目评价结果见表 4-41：

表 4-41 本项目建设用地土壤现状监测数据评价结果

监测因子	样本数	最大值	最小值	均值	标准差	检出率 %	超标率 %	最大超 标倍数
pH（无量纲）	15	8.63	6.12	/	/	100	/	/
砷(mg/kg)	5	10.20	9.31	9.97	0.35	100	0	0
镉(mg/kg)	5	0.15	0.10	0.13	0.02	100	0	0
六价铬(mg/kg)	5	<0.5	<0.5	/	/	0	0	0
铜(mg/kg)	5	21.00	8.00	13.20	4.45	100	0	0
铅(mg/kg)	5	70.00	24.00	42.60	15.72	100	0	0
汞(mg/kg)	5	0.05	0.03	0.04	0.01	100	0	0
镍(mg/kg)	5	26.00	18.00	22.00	3.16	100	0	0
四氯化碳(mg/kg)	5	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	/	/	0	0	0
氯仿(mg/kg)	5	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	/	/	0	0	0
氯甲烷(mg/kg)	5	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,1-二氯乙烷(mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,2-二氯乙烷(mg/kg)	5	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,1-二氯乙烯(mg/kg)	5	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	/	/	0	0	0
顺式-1,2-二氯乙烯 (mg/kg)	5	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	/	/	0	0	0
反式-1,2-二氯乙烯 (mg/kg)	5	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	/	/	0	0	0
二氯甲烷(mg/kg)	5	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,2-二氯丙烷(mg/kg)	5	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,1,1,2-四氯乙烷 (mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,1,2,2-四氯乙烷 (mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
四氯乙烯(mg/kg)	5	<1.4×10 ⁻³	<1.4×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,1,1-三氯乙烷 (mg/kg)	5	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,1,2-三氯乙烷 (mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
三氯乙烯(mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,2,3-三氯丙烷 (mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
氯乙烯(mg/kg)	5	<1.0×10 ⁻³	<1.0×10 ⁻³	/	/	0	0	0
苯(mg/kg)	5	<1.9×10 ⁻³	<1.9×10 ⁻³	/	/	0	0	0
氯苯(mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,2-二氯苯(mg/kg)	5	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	/	/	0	0	0
1,4-二氯苯(mg/kg)	5	<1.5×10 ⁻³	<1.5×10 ⁻³	/	/	0	0	0

监测因子	样本数	最大值	最小值	均值	标准差	检出率 %	超标率 %	最大超 标倍数
乙苯(mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
苯乙烯(mg/kg)	5	<1.1×10 ⁻³	<1.1×10 ⁻³	/	/	0	0	0
甲苯(mg/kg)	5	<1.3×10 ⁻³	<1.3×10 ⁻³	/	/	0	0	0
间,对-二甲苯(mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
邻-二甲苯(mg/kg)	5	<1.2×10 ⁻³	<1.2×10 ⁻³	/	/	0	0	0
硝基苯(mg/kg)	5	<0.09	<0.09	/	/	0	0	0
苯胺(mg/kg)	5	<0.01	<0.01	/	/	0	0	0
2-氯酚(mg/kg)	5	<0.06	<0.06	/	/	0	0	0
苯并[a]蒽(mg/kg)	5	<0.1	<0.1	/	/	0	0	0
苯并[a]芘(mg/kg)	5	<0.1	<0.1	/	/	0	0	0
苯并[b]荧蒽(mg/kg)	5	<0.2	<0.2	/	/	0	0	0
苯并[k]荧蒽(mg/kg)	5	<0.1	<0.1	/	/	0	0	0
蒎(mg/kg)	5	<0.1	<0.1	/	/	0	0	0
二苯并[a,h]蒽(mg/kg)	5	<0.1	<0.1	/	/	0	0	0
茚并[1,2,3-cd]芘 (mg/kg)	5	<0.1	<0.1	/	/	0	0	0
萘(mg/kg)	5	<0.09	<0.09	/	/	0	0	0
石油烃(C ₁₀ ~C ₄₀) (mg/kg)	15	38.00	10.00	18.53	6.77	100	0	0
乙醛(mg/kg)	15	<0.04	<0.04	/	/	0	0	0

由表 4-41 可知, 本项目用地范围内及厂区外土壤中所有因子均可以满足《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准》(GB36600-2018) 中第二类建设用地风险筛选值要求。

4.3.5.3 土壤剖面及理化特性调查

本次土壤监测过程中, 对项目厂址区域土壤剖面进行调查, 调查内容包括土体构型、土壤结构、土壤质地、阳离子交换量、氧化还原电位、土壤容重、孔隙度等, 剖面结果见表 4-42。

表 4-42 土壤剖面理化特性调查表

经纬度	E113.442248°, N33.807121°			
采样层次	0~50cm	50~150cm	150~300cm	300~600cm
颜色	黄棕色	黄色	黄色	灰色
结构	团粒状	团粒状	团粒状	团粒状
质地	轻壤土	轻壤土	轻壤土	轻壤土

砂砾/石砾含量	$d_{>2mm}=0$	$d_{>2mm}=0$	$d_{>2mm}=0$	$d_{>2mm}=0$
其他异物	无	无	无	无
pH	8.39	8.62	8.60	8.60
阳离子交换量 (cmol (+) /kg)	16.2	18.2	16.9	14.6
氧化还原电位 (mV)	454	461	469	464
饱和导水率 (cm/s)	1.12×10^{-3}	1.20×10^{-3}	1.09×10^{-3}	8.80×10^{-4}
土壤容重 (kg/m^3)	1.05×10^{-3}	1.12×10^{-3}	1.07×10^{-3}	1.23×10^{-3}
孔隙度 (%)	29.2	39.6	39.8	48.2
土壤剖面图				

4.3.5.4 评价结果

由项目厂区内土壤监测结果可知，本项目场地内土壤中所有因子均可以满足《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准》(GB36600-2018)中第二类建设用地风险筛选值要求。

由项目周边土壤环境质量监测数据可知，厂区外东北、西南绿地土壤中所有因子均可以满足《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准》(GB36600-2018)中第二类建设用地风险筛选值要求。

4.4 区域污染源调查

本项目厂区位于襄城县先进制造业开发区南园区，根据环境影响评价、竣工环保验收及排污许可等企业环保手续统计，工程厂址评价范围内的主要废气、废水污染源调查清单详见表 4-43、表 4-44。

表 4-43 评价范围内主要废气污染物排放情况表 单位: t/a

序号	企业名称	颗粒物	SO ₂	NO _x	VOC _s
1	河南平煤神马首山碳材料有限公司（曾用名：中国平煤神马首山化工科技有限公司）	162.21	263.69	380.32	34.76
2	河南平宝煤业有限公司	0.19	0.47	1.53	--
3	河南硅烷科技发展股份有限公司	--	0.02	0.05	--
4	河南首成科技新材料有限公司（曾用名：河南开炭新材料有限公司）	38.92	79.12	87.38	42.4
5	许昌中平新材料科技有限公司（曾用名：许昌开炭新材料有限公司）	5.8179	0.7427	2.5413	--
6	河南福兴新材料科技有限公司（曾用名：许昌开炭炭素有限公司、许昌三基炭素有限责任公司）	10.6346	8.7293	18.155	--
7	河南首恒新材料有限公司	0.4	0.8	13.02	17.4
8	许昌安彩新能科技有限公司	9.88	35.18	160.57	10.202
9	万杰智能科技股份有限公司（曾用名：河南万杰智能科技有限公司）	0.008	--	--	--
10	许昌市巨坤建材有限公司	4.23	--	--	--
11	襄城县福源福利洗煤厂	3.66	--	--	--
12	许昌圣安科技有限公司（曾用名：襄城黄洋铜业有限公司）	2.36	0.65	--	--
13	河南纽迈特科技有限公司	0.2	--	--	0.98
14	河南首山重工装备有限公司	0.1617	--	--	0.117
15	襄城县隆兴建材有限公司	3.63	25.34	30.1	--
16	襄城奥华新材料有限公司	0.67	0.8323	2.848	--
17	襄城县鸿泰鑫工贸有限公司	3.66	--	--	--
18	许昌市佳得福陶瓷有限公司	0.37	0.46	3.71	--
19	襄城县兄弟陶瓷有限公司	21.71	2.33	15.48	--
20	襄城县豪贝莱陶瓷有限公司	15.24	13.47	39.20	--
21	河南森佳建材有限公司许昌分公司	55.21	——	——	--
22	许昌金润新型建材有限公司	1.43	5.23	8.35	--
23	许昌圣壹新材料科技有限公司	0.05123	——	——	1.4133
24	河南腾飞能源科技有限公司	13	——	——	——
25	襄城县首山场地租赁有限公司	——	——	——	——
26	河南弘大国裕纳米科技有限公司	0.2436	0.176	0.92	4.619
27	河南富景水漆有限公司	0.0778	——	——	——
28	河南紫凌涂料科技有限公司	0.0998	——	——	——
29	襄城县永卓粘合剂有限公司	——	——	——	0.5204
30	河南嘉辽新材料有限公司	0.0295	——	——	0.94

第4章 环境现状调查与评价

序号	企业名称	颗粒物	SO ₂	NO _x	VOC _s
31	河南阔江高分子材料科技有限公司	0.06764	0.08365	0.634	2.6035
32	卡博斯新材料科技有限公司	3.338	14.984	34.860	--
33	河南省展宝实业有限公司	0.1273	0.0317	3.806	2.8317
34	许昌市亚安电气绝缘漆厂有限公司	0.1090	0.0508	1.9512	1.8513

表 4-44 评价区域内主要废水污染物排放情况表 单位: t/a

序号	企业名称	COD	氨氮
1	河南平煤神马首山碳材料有限公司（曾用名：中国平煤神马首山化工科技有限公司）	103.22	4.92
2	河南平宝煤业有限公司	148.07	3.09
3	河南硅烷科技发展股份有限公司	4.26	0.63
4	河南首成科技新材料有限公司（曾用名：河南开炭新材料有限公司）	17.89	0.84
5	许昌中平新材料科技有限公司（曾用名：许昌开炭新材料有限公司）	0.0652	0.0065
6	河南福兴新材料科技有限公司（曾用名：许昌开炭炭素有限公司、许昌三基炭素有限责任公司）	--	--
7	河南首恒新材料有限公司	37.91	2.081
8	许昌安彩新能科技有限公司	13.68	0.975
9	万杰智能科技股份有限公司（曾用名：河南万杰智能科技有限公司）	0.053	0.007
10	许昌市巨坤建材有限公司	--	--
11	襄城县福源福利洗煤厂	0.14	0.023
12	许昌圣安科技有限公司（曾用名：襄城黄洋铜业有限公司）	0.31	0.023
13	河南纽迈特科技有限公司	1.46	0.08
14	河南首山重工装备有限公司	0.26	0.04
15	襄城县隆兴建材有限公司	0	0
16	襄城奥华新材料有限公司	0.0296	0.0161
17	襄城县鸿泰鑫工贸有限公司	0.14	0.023
18	许昌市佳得福陶瓷有限公司	0.22	0.02
19	襄城县兄弟陶瓷有限公司	0.22	0.05
20	襄城县豪贝莱陶瓷有限公司	0.22	0.02
21	河南森佳建材有限公司许昌分公司	--	--
22	许昌金润新型建材有限公司	--	--
23	许昌圣壹新材料科技有限公司	1.56	0.047
24	河南腾飞能源科技有限公司	--	--
25	襄城县首山场地租赁有限公司	--	--
26	河南弘大国裕纳米科技有限公司	0.976	0.151
27	河南富景水漆有限公司	--	--

第 4 章 环境现状调查与评价

序号	企业名称	COD	氨氮
28	河南紫凌涂料科技有限公司	--	--
29	襄城县永卓粘合剂有限公司	--	--
30	河南嘉辽新材料有限公司	--	--
31	河南阔江高分子材料科技有限公司	2.8039	0.020262
32	卡博斯新材料科技有限公司	0.127	0.013
33	河南省展宝实业有限公司	1.123	0.03
34	许昌市亚安电气绝缘漆厂有限公司	0.9510	0.03

第5章 环境影响预测与评价

5.1 环境空气质量影响预测与评价

5.1.1 评价因子

根据项目大气污染物的产排特征，本项目主要涉及的污染物有 PM_{10} 、 SO_2 、 NO_x 、NMHC、乙醛、氨、硫化氢。根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ 2.2-2018）（简称“导则”）要求，当建设项目排放的 SO_2 、 NO_x 年排放量大于或等于 500t/a 时，评价因子应增加二次 $\text{PM}_{2.5}$ ，根据工程分析，本项目 SO_2 、 NO_x 年排放量小于 500t/a，无需增加二次污染物评价因子。

综上，本项目大气环境影响评价因子确定为基本因子： PM_{10} 、 SO_2 、 NO_x 、NMHC、乙醛、氨、硫化氢，共 7 个因子。

5.1.2 评价标准

依据 HJ2.2-2018，本次环境影响预测及评价采用的评价标准详见表 5-1。

表 5-1 环境空气评价工作等级计算执行标准

评价因子	平均时段	标准限值		标准来源
		1 类区	2 类区	
PM_{10}	24 小时平均	0.05mg/Nm ³	0.1mg/Nm ³	《环境空气质量标准》 (GB3095-2026)
	年均值	0.02mg/Nm ³	0.05mg/Nm ³	
SO_2	1 小时平均	0.15mg/Nm ³	0.15mg/Nm ³	
	24 小时平均	0.05mg/Nm ³	0.05mg/Nm ³	
	年均值	0.02mg/Nm ³	0.02mg/Nm ³	
NO_x	1 小时平均	0.25mg/Nm ³	0.25mg/Nm ³	
	24 小时平均	0.07mg/Nm ³	0.07mg/Nm ³	
	年均值	0.04mg/Nm ³	0.04mg/Nm ³	
NMHC	1 小时平均	2 mg/m ³	2 mg/m ³	参照《大气污染物综合排放标准详解》
乙醛	1 小时平均	0.01 mg/m ³	0.01 mg/m ³	《环境影响评价技术导则-大气环境》 (HJ2.2-2018) 附录 D
氨	1h 平均	0.2mg/Nm ³	0.2mg/Nm ³	
硫化氢	1h 平均	0.01mg/Nm ³	0.01mg/Nm ³	

5.1.3 污染源调查

5.1.3.1 本项目废气污染源

(1) 有组织排放源

本次工程污染物有组织排放清单见表 5-2。

(2) 无组织排放源

本项目无组织排放清单见表 5-3。

(涉密，部分删除处理)

表 5-2 本项目有组织排放源清单

序号	污染源	单个排气筒源强 (kg/h)							排气筒		废气		排放时 间 h/a	排放 工况	点位/中心坐标		
		PM ₁₀	SO ₂	NO _x	NMHC	氨	H ₂ S	乙醛	高度 m	内径 m	出口温 度℃	废气量 m ³ /h			X	Y	高程 m

表 5-3 本项目无组织排放源清单

序号	污染源	面源源强 (t/a)					中心坐标			面积			释放 高度 m	排放 时间 h/a	排放 工况
		PM ₁₀	乙醛	NMHC	氨	H ₂ S	X	Y	高程 m	长 m	宽 m	与正北 夹角/°			

(3) 非正常工况排放

1) 非正常工况情形

非正常工况包括三种，包括开、停车、设备检修等非正常工况下排放的污染物；工艺设备运转异常等非正常工况下排放的污染物；污染物排放控制措施达不到相应效率情况下排放的污染物。

①开、停车、设备检修等情况

项目在车间开工生产时，首先运行导热油炉及废气处理装置，然后再开启工艺装置，可使生产线产生的废气得到有效治理。车间生产线停止时，应保持导热油炉及废气治理设施继续运转，待生产线上的废气全部排出、得到治理后再关闭导热油炉及废气治理措施。由此可确保开、停车时排出的污染物得到有效治理，经排放口排放的污染物浓度与正常生产时保持一致。

生产装置检修时，首先保证生产线物料加工结束后停工，待各个设备检修、保养后再开工生产。本项目设备检修不需做设备内部清洗，主要是设备零部件更换。生产线设备若出现故障或检修时，如产污设备停止运转，即不会有废气产生，如产污设备正常运转，应使废气治理设施继续运转，经排放口排放的污染物浓度与正常生产时保持一致。本项目各装置开停工或检修时气体放空、气体吹扫废气均收集至导热油炉处理。

②工艺设备运转异常等情况

根据企业设计资料，生产装置紧急排放气收集至火炬（依托在建CHDM一期工程）处理；若两台导热油炉均发生故障：生产装置废气进入火炬处理。

③废气处理系统出现故障源强分析

根据项目特征，本项目在非正常工况下可能排放的污染物对环境影响较大的主要为废气治理设施运行出现事故，达不到设计处理效率时的污染物排放。废气治理装置故障或失效，废气未经净化处理直接排入大

气，将造成周围大气环境污染。

本项目非正常排放情况下考虑一台氨水供应系统故障、脱硫装置喷粉系统故障以及布袋除尘系统布袋破损故障的事故状态。事故状态下除尘效率按效率按 90%考虑，脱硫脱硝效率按 0%考虑，考虑按持续时间按 60min 计，具体源强见表 5-4。

表 5-4 非正常工况源强

非正常工况	污染物	排放时间	排放浓度 mg/m ³	排放量 kg

5.1.3.2 与本项目排放污染物有关的区域替代源

本项目区域削减源为许昌欧力堡陶瓷有限公司年产 1200 万高档建筑卫生陶瓷项目，该公司位于本公司西侧 45m，位于本项目环境空气评价范围内。根据相关资料，该企业于 2025 年 8 月 1 日停止生产经营并注销排污许可证，其拆除前的现有排放源可用作本项目替代源。替代源详细情况见表 5-5。

表 5-5 区域替代源清单

序号	污染源	排气筒		废气		排放时间 h/a	点位/中心坐标			污染物	污染物排放 t/a
		高度 m	内径 m	出口温度 ℃	废气量 m ³ /h		X	Y	高程 m		
1	原料称量配料 G1	30	1.0	25	15000	7200	-342	52	85	PM ₁₀	1.8
2	喷干制粉排气筒 G2	50	1.5	120	30000	7200	-398	77	85	PM ₁₀ SO ₂	2.54 15.92
3	压制成型工序 G3	30	1.0	25	20000	7200	-334	26	85	PM ₁₀	3.16
4	磨边工序 G4	30	1.0	25	20000	7200	-312	41	85	PM ₁₀	3.16

5.1.3.3 与本项目排放污染物有关的现有厂区在建、拟建污染源

经调查，现有厂区其他在建、拟建排放口因本项目扩建废气依托处理合并排放，排放源会发生一定的变化，本次评价给出本项目建成后现有厂区排放源变化后的排放情况，见下表。

表 5-6 本项目建成后，厂区内在建、拟建工程有组织排放源清单

序号	污染源	排气筒		废气		排放 时间 h/a	点位/中心坐标			污染物	污染物排 放 kg/h
		高度 m	内径 m	出口温 度℃	废气量 m³/h		X	Y	高程 m		

表 5-7 本项目建成后，厂区内在建、拟建工程无组织排放源清单

序号	污染源	面源源强 (t/a)		中心坐标			面积			释放 高度 m	排放 时间 h/a
		PM ₁₀	NMHC	X	Y	高程 m	长 m	宽 m	与正北 夹角/°		

5.1.3.4 与本项目排放污染物有关的区域在建、拟建污染源

经调查，本项目评价范围内其他在建、拟建源排放情况见表 5-8 及表 5-9。

表 5-8 区域在建、拟建工程有组织排放源清单

序号	污染源	单个排气筒源强（kg/h）					排气筒		废气		排放 时间 h/a	点位/中心坐标		
		NMHC	PM ₁₀	SO ₂	NOx	氨	高度 m	内径 m	出口温 度℃	废气量 m ³ /h		X	Y	高程 m
河南能信热电等容量替代民生热电工程														
1	锅炉烟囱	/	9.8459	61.1017	82.8597	4.8646	210	7.2	50	2180518	5300	1471	1880	87
2	1#灰库	/	0.0265	/	/	/	48	0.4	25	5300	2000	1448	1876	87
3	2#灰库	/	0.0265	/	/	/	48	0.4	25	5300	2000	1443	1885	85
4	1#渣仓	/	0.025	/	/	/	20	0.4	25	5000	5300	1482	1846	85
5	2#渣仓	/	0.025	/	/	/	20	0.4	25	5000	5300	1214	1905	86
6	1#转运站 1#排气筒	/	0.024	/	/	/	17	0.6	25	4000	1800	1471	1937	88
7	1#转运站 2#排气筒	/	0.024	/	/	/	17	0.6	25	4000	1800	1525	2186	88
8	2#转运站	/	0.024	/	/	/	17	0.6	25	4000	1800	1549	2077	87

第 5 章 环境影响预测与评价

序号	污染源	单个排气筒源强 (kg/h)					排气筒		废气		排放 时间 h/a	点位/中心坐标		
		NMHC	PM ₁₀	SO ₂	NO _x	氨	高度 m	内径 m	出口温 度℃	废气量 m ³ /h		X	Y	高程 m
	1#排气筒													
9	2#转运站 2#排气筒	/	0.024	/	/	/	17	0.6	25	4000	1800	1564	1843	87
10	3#转运站 1#排气筒	/	0.024	/	/	/	15	0.6	25	4000	1800	1347	1843	85
11	3#转运站 2#排气筒	/	0.024	/	/	/	15	0.6	25	4000	1800	1611	2115	85
12	4#转运站 1#排气筒	/	0.024	/	/	/	20	0.6	25	4000	1800	1557	1781	86
13	4#转运站 2#排气筒	/	0.024	/	/	/	20	0.6	25	4000	1800	1269	1937	88
14	破碎机 1# 排气筒	/	0.03	/	/	/	25	0.6	25	5000	5300	1525	2061	88
15	破碎机 2# 排气筒	/	0.03	/	/	/	25	0.6	25	5000	5300	1634	2248	88
河南阔江高分子材料科技有限公司年产 8000 吨新型电子封装材料专用精细化工中间体项目														
16	DA001	0.2285	/	/	/	/	20	0.8	25	20000	8100	-495	-613	93
17	DA002	/	0.00727	/	/	/	8	0.4	50	2424.44	8100	-480	-449	84
18	DA003	/	0.00485	/	/	/	8	0.3	50	1616.3	1800	-461	-455	84
19	DA005	0.0036	/	/	/	/	15	0.4	25	5000	8760	-454	-651	83
20	DA006	0.01	/	/	/	/	15	0.4	25	5000	8760	-415	-587	83
彩达新材料有限公司环保型油墨研发与产业化生产建设项目														
21	DA001	1.503	/	/	/	/	15	1.5	60	13.68m/s	2400	-28	1669	91
河南省首润新材料有限责任公司年产 5 万吨高纯硅酸钠项目														
22	投料、包 装废气	/	0.014	/	/	/	22	0.5	25	10000	7200	-523	568	90
23	炉窑废气	/	0.125	0.243	2.25	0.2	22	0.8	100	25000	7200	-485	572	91
河南省展宝实业有限公司年产 25000 吨环保涂料项目														
24	DA001	/	0.0084	/	/	/	15	0.3	20	5000	300	-133	1497	84
25	DA002	0.725	/	0.0012	0.5	/	15	0.6	60	20000	7200	-75	1499	84
26	DA003	/	0.0074	/	/	/	15	0.3	20	5000	300	-28	1438	84
27	DA004	0.0043	/	/	/	0.00096	15	0.25	20	3000	2400	-70	1455	84
28	DA005	/	0.0053	0.004	0.0286	/	8	0.2	60	1060.3	7200	-45	1460	84
29	DA006	0.001	/	/	/	/	15	0.4	20	8000	7200	-170	1458	84
许昌市亚安电气绝缘漆厂有限公司年产 12000 吨环境友好型高耐温高耐压电气绝缘材料项目														
30	DA001	/	0.0143	/	/	/	15	0.3	20	5000	300	-153	1527	84
31	DA002	0.1775	/	0.005	0.225	/	15	0.3	60	5000	7200	-68	1510	84
32	DA003	/	0.0117	/	/	/	15	0.3	20	5000	300	-153	1506	84
33	DA004	0.0041	/	/	/	0.00014	15	0.25	20	3000	2400	-43	1510	84

第 5 章 环境影响预测与评价

序号	污染源	单个排气筒源强 (kg/h)					排气筒		废气		排放 时间 h/a	点位/中心坐标		
		NMHC	PM ₁₀	SO ₂	NO _x	氨	高度 m	内径 m	出口温 度℃	废气量 m ³ /h		X	Y	高程 m
34	DA005	/	0.0085	0.0075	0.046	/	8	0.2	60	1696.48	7200	-58	1527	84
35	DA006	0.001	/	/	/	/	15	0.5	20	11250	7200	-157	1577	84

表 5-9 区域在建、拟建工程无组织排放源清单

序号	污染源	面源源强（kg/h）					中心坐标			面积			释放高度 m	排放时间 h/a
		NMHC	PM ₁₀	SO ₂	NOx	氨	X	Y	高程 m	长 m	宽 m	与正北夹角/°		
河南能信热电等容量替代民生热电工程														
1	翻车机室	/	0.1309	/	/	/	1501	1956	86	30	18	10	15	8760
2	储煤场	/	0.3701	/	/	/	1541	2045	86	225	96	10	22	8760
3	煤仓间	/	0.392	/	/	/	1481	1828	85	163	12	10	43.8	8760
卡博斯新材料科技有限公司高纯石墨新材料项目														
4	备料厂房	/	0.0074	/	/	/	-176	481	92	152	32	10	12.3	7920
5	充料车间	/	0.25	/	/	/	-214	481	93	103	31	10	12.3	1000
河南阔江高分子材料科技有限公司年产 8000 吨新型电子封装材料专用精细化工中间体项目														
6	A1	0.076	/			/	-429	-577	89	60	18	13	15	8100
7	A2	0.0026	/			/	-454	-651	92	30	25	13	15	8760
彩达新材料有限公司环保型油墨研发与产业化生产建设项目														
8	生产车间	0.605	0.162	/	/	/	-135	1620	91	200	20	2	15	2400
9	原料罐区	0.017	/			/	-224	1646	91	25	15	2	6	7200
河南纽迈特科技有限公司年产 6000 吨系列催化剂项目														
10	三、四、五车间	0.0125	0.048	/	/	/	1270	2172	84	85	75	0	16	7200
河南省首润新材料有限责任公司年产 5 万吨高纯硅酸钠项目														
11	生产车间	/	0.0352	/	/	/	566	90	89	36	37	15	18	7200
河南省展宝实业有限公司年产 25000 吨环保涂料项目														
12	生产车间	0.085	0.083	/	/	/	-132	1495	92	20	47	0	15	7200
许昌市亚安电气绝缘漆厂有限公司年产 12000 吨环境友好型高耐温高耐压电气绝缘材料项目														
13	生产车间	0.0772	0.13	/	/	/	117	1520	92	47	21	0	18	7200

5.1.4 评价等级

5.1.4.1 确定估算模式参数

依据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ2.2—2018）评价工作等级的划分原则和方法，对项目选取的预测因子，利用附录 A 推荐模型

中的 AERSCREEN 估算模式对项目的大气环境环境评价工作进行分级，估算模型参数见表 5-10。

表 5-10 估算模型参数表

参数	取值
最高环境温度/°C	41.8
最低环境温度/°C	-12.4
土地利用类型	城镇外围
区域湿度条件	中等湿度气候
城市/农村选项	城市/农村
	人口数（城市选项时）
	15 万
NO ₂ 的化学反应	NO ₂ 的化学反应的污染物
	采用方法
	烟道内 NO ₂ /NO _x 比例
是否考虑地形	考虑地形
	地形数据分辨率/m
	90
是否考虑熏烟	否
是否考虑岸线熏烟	考虑岸线熏烟
	岸线距离/km
	岸线方向/°

5.1.4.2 确定评价等级

评价根据 AERSCREEN 估算模式分别计算每一种污染物的最大地面质量浓度占标率 P_i （第 i 个污染物），及第 i 个污染物的地面质量浓度达标限值 10%时所对应的最远距离 $D_{10\%}$ 。其中 P_i 定义为：

$$P_i = \frac{C_i}{C_{oi}} \times 100\%$$

式中： P_i --第 i 个污染物的最大地面质量浓度占标率，%；

C_i --采用估算模式计算出的第 i 个污染物最大地面质量浓度， $\mu\text{g}/\text{m}^3$ ；

C_{oi} --第 i 个污染物的环境空气质量浓度标准， $\mu\text{g}/\text{m}^3$ 。

C_{oi} --一般选用《环境空气质量标准》（GB 3095-2012）中 1h 平均质量浓度的二级浓度限值，如项目位于一类环境空气功能区，选择相应的一级浓度限值；对该标准中未包含的污染物，使用表 5-2 中所确定的 1h

平均质量浓度限值。对仅有 8h 平均质量浓度限值、日平均质量浓度限值或年平均质量浓度限值的，分别按 2 倍、3 倍、6 倍折算为 1h 平均质量浓度限值。

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ2.2-2018），本项目大气环境评价工作等级判据见表 5-11。

表 5-11 大气环境评价工作等级判据

评价工作等级	评价工作分级判据
一级	$P_{\text{Max}} \geq 10\%$
二级	$1\% \leq P_{\text{Max}} < 10\%$
三级	$P_{\text{Max}} < 1\%$

根据以上原则，采用估算模式计算本项目各废气污染源在简单平坦地形、全气象组合情况下的最大影响程度和最远影响范围，从而确定评价等级，计算结果见表 5-12。

表 5-12 环境空气评价等级计算结果

序号	排放源	污染物	预测质量浓度(mg/m ³)	最大占标率 $P_{\text{Max}}(\%)$	占标率 10%的最远距离 D10%(m)	评价等级
1	DA009-1 万吨线-PTA 原料上料废气、产品包装废气	PM ₁₀	3.00E-03	0.67	0	三级
2	DA010-4 万吨线-PTA 原料上料废气、产品包装废气	PM ₁₀	3.30E-03	0.73	0	三级
3	DA010-4 万吨线-产品气力输送废气	PM ₁₀	4.82E-03	1.07	0	三级
4	依托 DA001-乙二醇储罐废气	NMHC	1.72E-03	0.09	0	三级
5	DA007-导热油炉、有机废燃烧废气	PM ₁₀	8.73E-04	0.19	0	三级
		SO ₂	2.03E-03	1.35	0	三级
		NO _x	6.29E-03	2.51	0	二级
		NMHC	3.31E-03	0.17	0	三级
		氨	1.57E-03	0.78	0	三级
		乙醛	2.14E-03	21.37	250	一级
6	依托 DA003-危废间废气	NMHC	1.05E-03	0.05	0	三级
7	依托 DA004-质检化验废气	NMHC	3.00E-03	0.15	0	三级
8	DA006-废水站废气	NMHC	1.18E-02	0.59	0	三级

序号	排放源	污染物	预测质量浓度(mg/m ³)	最大占标率 P _{Max} (%)	占标率 10%的最远距离 D10%(m)	评价等级
		氨	9.29E-03	4.64	0	二级
		H ₂ S	7.49E-04	7.49	0	二级
9	A1 装置区无组织废气	PM ₁₀	1.34E-01	29.80	200	一级
		乙醛	1.31E-02	131.18	700	一级
		NMHC	3.28E-01	16.4	125	一级
10	A2 罐区无组织废气	NMHC	5.46E-02	2.73	0	二级
11	A3 热媒站无组织废气	氨	1.92E-03	0.96	0	三级
12	A4 危废暂存间无组织废气	NMHC	7.17E-03	0.36	0	三级
13	A5 质检化验无组织废气。	NMHC	3.95E-03	0.20	0	三级
14	A6 废水处理站无组织废气	NMHC	3.65E-02	1.82	0	二级
		氨	3.03E-02	15.17	100	一级
		H ₂ S	2.29E-03	22.93	175	一级

由表 5-12 可以看出，根据以上分析可知项目 A1 装置区无组织废气，排放污染物乙醛的最大占标率 P_{Max} 为 131.18%，占标率大于 10%，根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ2.2-2018）的要求，确定评价工作等级为一级。

5.1.5 评价范围

本项目 A1 装置区无组织废气预测乙醛质量浓度占标率 10%的最远距离 D_{10%}为 700m，根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ2.2-2018）的要求，并考虑本项目的污染源特征，当地的地形特征和敏感点分布，确定本项目环境空气评价范围为以厂址为中心区域，厂界四边分别外延 2.5km，面积为 29.05km²。

同时根据现场踏勘，距离本项目距离最近景区为紫云山风景区（2140m）和乾明寺（2700m），均在本次预测范围之内，因此本次评价范围内涉及上述两个一类评价区，具体大气评价范围图见图 5-1。



图 5-1 大气评价范围图

5.1.6 评价基准年筛选

根据本项目所需环境空气质量现状、气象资料等数据的可获得性、数据质量、代表性等因素，本次评价选择 2024 年作为评价基准年。

5.1.7 环境保护目标

项目评价范围内敏感点位置分布情况见表 5-13。

表 5-13 敏感点点位一览表

序号	保护目标	坐标 X	坐标 Y	高程/m	方位	距厂界最近距离/m	功能
1	山前徐庄村	991	-35	88.9	E	806	居民点
2	樊庄	391	-1042	88.11	SE	850	居民点
3	紫云镇	-485	967	94.33	NW	850	城镇
4	丁庄社区	-532	-1023	104.13	S	865	居民点
5	张道庄村	-1048	342	99.4	W	880	居民点
6	七里店村	1022	240	91.94	NE	890	居民点
7	坡刘村	210	1113	91.64	N	945	居民点
8	杨庄	396	-1364	89.45	SE	1155	居民点

第 5 章 环境影响预测与评价

序号	保护目标	坐标 X	坐标 Y	高程/m	方位	距厂界最近距离/m	功能
9	十里铺村	745	-1378	85.46	SE	1485	居民点
10	东朱庄	1185	1275	88.48	NE	1511	居民点
11	侯坟	1438	1067	96.51	NE	1588	居民点
12	山前古庄村	1757	-280	92.84	E	1625	居民点
13	塔王庄村	-1552	1160	98.41	NW	1691	居民点
14	葛沟	1832	705	112.78	NE	1819	居民点
15	石庄	-470	1983	99.6	NNW	1822	居民点
16	上沟	-950	-1837	145.88	SW	1824	居民点
17	侯堂村	-515	1990	101	NNW	1824	居民点
18	颜坟	-1246	1712	103.8	NW	1855	居民点
19	孙湾	-2172	-868	215.08	SW	1967	居民点
20	怡景社区	-2015	1133	100.65	NW	2046	居民点
21	丁沟	647	2131	89.09	SW	2084	居民点
22	方庄	-2313	-389	196.42	N	2080	居民点
23	湛北镇初中	-220	-2333	120.02	S	2109	学校
24	李钦庄	-1732	1668	106.1	NW	2115	居民点
25	东孙庄	-2246	724	112.7	NW	2132	居民点
26	五里埔	1631	1705	87.93	NE	2164	居民点
27	北丁庄	377	2384	91.2	N	2269	居民点
28	后庄	-1430	2105	111.14	NW	2276	居民点
29	湛北镇	346	-2590	93.7	SSE	2317	城镇
30	李成功村	-534	-2691	110.39	S	2475	居民点
31	刘庄	-2207	1635	104.33	NW	2494	居民点
32	郭庄	907	2489	89.17	NE	2500	居民点
33	二道沟	-800	2638	116.91	NW	2542	居民点
34	雷洞村	-2446	-1495	257.85	SW	2550	居民点
35	寺门村	2266	1928	85.47	NE	2758	居民点
36	紫云山	-1506	-1952	120.31	SW	2140	风景区
37	乾明寺	2563	1504	100.75	NE	2700	风景区

5.1.8 气象资料

5.1.8.1 长期气象资料

本次评价地面气象资料来源于国家一般气象站--襄城站，距本项目厂址 8.5km。根据该气象站近 20 年的气象资料统计结果表明，项目所在地多年平均气温为 15.63℃。近 20 年极端最高气温 41.8℃，极端最低气温-12.4℃。多年平均气压 1006.91hPa。多年平均相对湿度 68.7%。多年平均年降水量 744.12mm。多年平均风速 1.69m/s。主要风向为 S、NNE、NE 和 N，占 31.52%，其中以 N 为主风向，占 8.22%左右。项目所在地气象情况见表 5-14。

表 5-14 评价区域气象概览表

序号	项目	参数	备注
1	多年平均相对湿度	68.7 %	-
2	多年平均气温	15.63 °C	-
3	多年平均风速	1.69 m/s	-
4	多年平均静风出现频率	11.82 %	-
5	多年平均年降水量	744.12 mm	-
6	极端最大日降水量	172 mm	出现时间：2021.07.15
7	极端最大风速	24.2 m/s (W)	出现时间：2021.11.07
8	极端最低气温	-12.4 °C	出现时间：2021.01.07
9	极端最高气温	41.8 °C	出现时间：2022.06.24
10	多年主导风向	N-8.22%	-
11	多年评价气压	1006.91hPa	-

评价所在区域近 20 年风频玫瑰图见图 5-2。

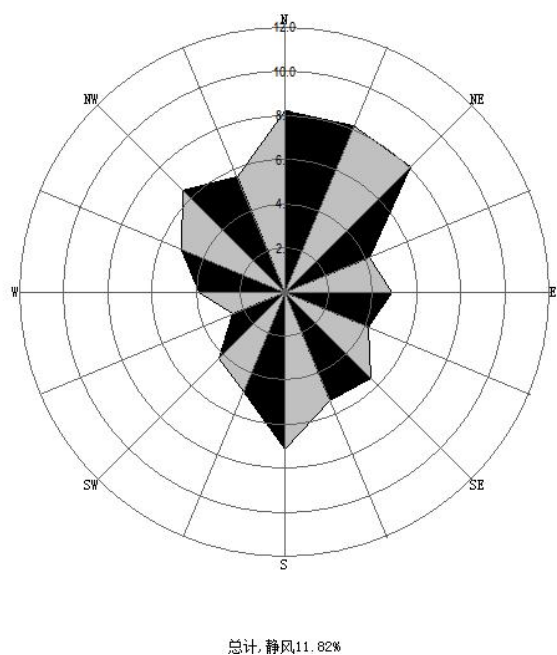


图 5-2 评价所在区域风频玫瑰图

5.1.8.2 地面气象资料

(1) 地面气象资料来源

地面气象资料来自襄城站（站点编号 57182），该气象站位于襄城县城区，距拟建项目约 8.5km（直线距离），该气象站属于一般站。本数据中风向、风速、温度等原始地面气象观测数据来源于国家气象局，云量数据来源于国家环境保护环境影响评价数值模拟重点实验室卫星观测总云量，对于观测数据中存在个别小时风向、风速、温度等观测数据缺失的时段，采用线性插值方式予以补充，对于低云量的缺失采用总云量代替的方式予以补充。本项目地面气象数据基本内容见表 5-15。

表 5-15 地面观测气象数据信息

气象站名称	气象站编号	气象站等级	气象站坐标		相对距离 km	海拔高度 m	数据年份	气象要素
			经度	纬度				
襄城站	57182	一般站	E113.5203	N33.8511	8.5	80.4	2024	风向、风速、温度

(2) 地面气象数据统计

评价对襄城站气象站 2024 年逐日逐次数据进行了气象统计分析，结果如下：

① 气温的月变化

根据对该区域 2024 年全年逐日地面气象观测资料进行统计，年平均气温的变化见表 5-16 和图 5-3。

表 5-16 2024 年平均温度的月变化

月份	1 月	2 月	3 月	4 月	5 月	6 月	7 月	8 月	9 月	10 月	11 月	12 月
温度(°C)	2.65	3.16	12.08	18.13	23.66	28.69	28.18	29.09	24.40	16.77	12.05	3.81

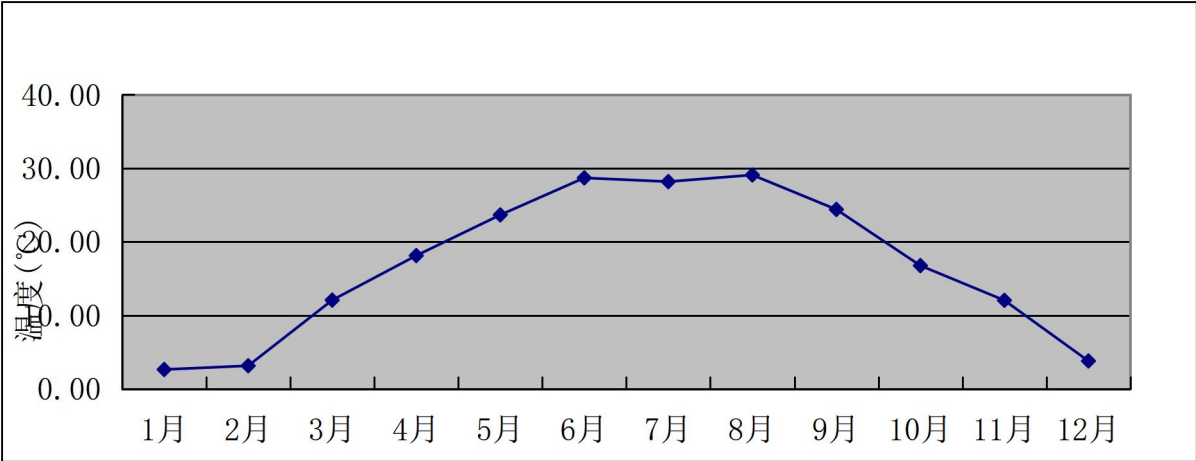


图 5-3 2024 年年平均温度的月变化图

由表 5-16、图 5-3 可知，拟建项目区 2024 年 1 月份平均气温最低，为 2.65℃，7 月份平均气温最高，为 28.18℃。最高气温与最低气温相差 25.47℃。从季节来看，夏季气温高、冬季气温低，属于典型的北温带大陆性气候。

② 风速月变化和季小时平均风速的日变化

根据对该区域 2024 年全年逐日地面气象观测资料进行统计，各月平均风速、各季节每小时平均风速分别见和表 5-17、表 5-18、图 5-4 和图 5-5。

表 5-17 2024 年年平均风速的月变化一览表 (m/s)

月份	1 月	2 月	3 月	4 月	5 月	6 月	7 月	8 月	9 月	10 月	11 月	12 月
风速(m/s)	1.94	2.28	2.22	1.88	1.83	1.73	1.85	1.62	2.08	1.40	1.66	1.70

表 5-18 2024 年季小时平均风速的日变化 (m/s)

小时(h) 季节	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12
春季	1.48	1.43	1.42	1.41	1.38	1.41	1.48	1.78	2.06	2.45	2.62	2.80
夏季	1.26	1.25	1.23	1.30	1.36	1.17	1.44	1.67	1.88	2.14	2.35	2.44
秋季	1.35	1.36	1.35	1.34	1.35	1.37	1.40	1.54	1.83	2.15	2.43	2.49
冬季	1.65	1.59	1.57	1.52	1.59	1.71	1.72	1.72	1.80	2.20	2.46	2.65
小时(h) 季节	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24
春季	2.92	2.87	3.00	2.85	2.74	2.28	1.72	1.47	1.48	1.45	1.49	1.47
夏季	2.48	2.54	2.54	2.41	2.22	1.98	1.52	1.24	1.27	1.25	1.42	1.34
秋季	2.37	2.42	2.40	2.22	2.06	1.60	1.33	1.31	1.34	1.36	1.38	1.32
冬季	2.68	2.62	2.58	2.62	2.32	1.88	1.75	1.81	1.62	1.81	1.76	1.62

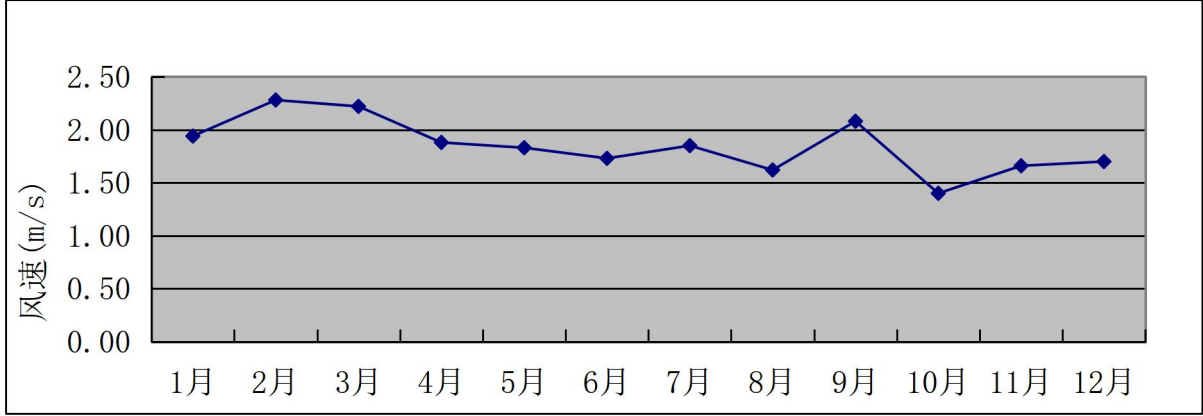


图 5-4 2024 年年平均风速月变化曲线图

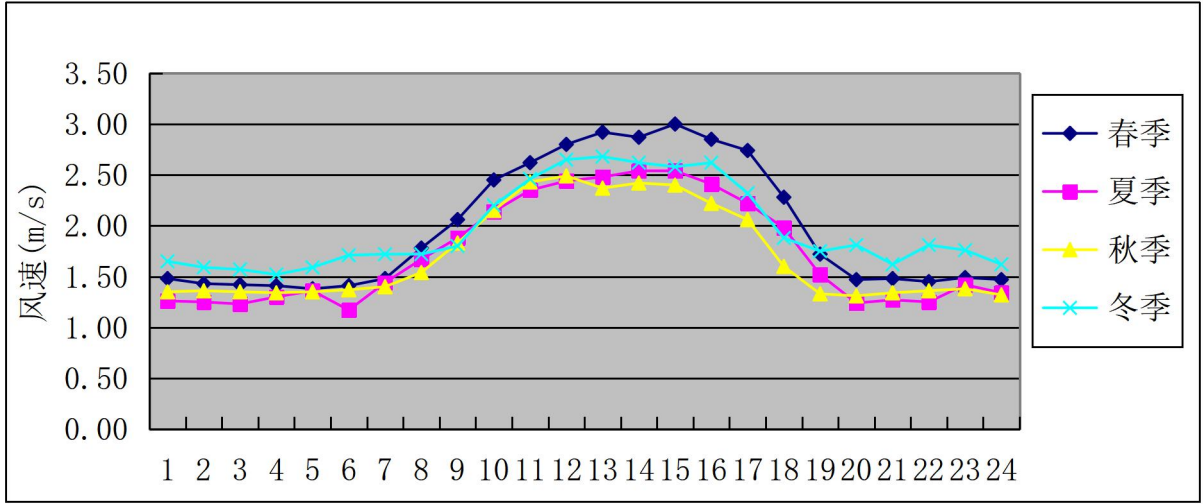


图 5-5 2024 年各季小时平均风速日变化曲线图

由表 5-17、图 5-4 可以看出：

本项目所在区域内 2024 年全年以 2 月份的平均风速较大，为 2.28m/s，以 10 月份的平均风速较小，为 1.40m/s，全年平均风速月变化幅度不大。

由表 5-18、图 5-5 可以看出：

本项目所在区域内春季平均风速最大，为 2.14m/s；秋季平均风速最小为 1.85m/s。从总体分析，不论春夏秋冬，风速从早晨 7 时左右开始增加，到下午 14 时左右达到最大，然后逐渐降低，到晚上 20 时左右趋于稳定。

③ 年均风频月变化、年均风频季变化及年均风频

2024 年项目所在区域各风向频率的月变化、季变化和年均风频情况见表 5-19、图 5-6；由表 5-19、图 5-6 可知，区域全年主导风向为 N，占全年 15.21%，风频较高的风向为 N-NNW-S，占全年的 33.63%。

④ 年均污染系数的季变化及年均污染系数

2024 年项目所在区域各方向污染系数的月变化、季变化和年均污染系数变化情况见表 5-20、图 5-7。

表 5-19 各风向频率的月变化

风向 月份	N	NNE	NE	ENE	E	ESE	SE	SSE	S	SSW	SW	WSW	W	WNW	NW	NNW	静风
一月	20.83	7.12	4.17	4.17	4.17	2.15	2.02	3.76	8.06	2.28	2.15	2.02	10.75	6.72	8.47	10.89	0.27
二月	22.41	6.32	3.59	3.88	7.04	3.02	3.16	5.17	11.93	4.60	3.30	1.72	3.88	5.03	5.03	9.77	0.14
三月	16.53	5.91	3.36	3.23	5.78	4.57	6.32	7.93	10.89	6.18	3.49	2.02	5.51	3.76	5.38	8.74	0.40
四月	13.19	5.97	3.89	7.78	12.64	10.42	6.94	12.64	9.44	1.11	0.42	0.69	2.78	2.36	4.44	4.86	0.42
五月	10.89	9.68	5.51	6.18	9.01	8.87	7.53	8.06	13.31	4.70	1.75	0.67	4.03	1.75	3.09	4.44	0.54
六月	5.28	3.06	2.22	3.19	7.92	7.22	10.69	12.50	17.22	8.19	3.89	2.50	5.14	2.78	2.36	5.69	0.14
七月	12.37	5.11	3.23	4.44	7.26	5.91	6.72	15.05	13.98	5.24	0.94	1.34	2.02	2.42	4.30	9.27	0.40
八月	13.04	6.72	5.24	6.32	9.01	5.38	5.11	5.91	9.14	2.28	2.69	2.42	5.51	4.30	7.26	9.41	0.27
九月	28.75	10.56	4.31	4.72	6.53	5.00	2.50	1.39	2.22	0.28	0.56	0.14	3.33	5.97	8.75	14.58	0.42
十月	18.95	7.53	4.17	3.76	9.27	5.24	3.90	4.70	4.57	2.42	1.34	2.02	6.18	6.59	6.99	11.02	1.34
十一月	13.06	7.36	4.44	3.33	8.19	5.00	1.81	1.94	3.61	2.64	2.78	2.92	14.03	9.17	6.81	12.08	0.83
十二月	7.66	4.57	4.17	2.82	4.70	3.36	2.96	5.91	4.70	3.09	3.23	3.76	17.20	11.56	8.74	11.29	0.27
春季	13.54	7.20	4.26	5.71	9.10	7.93	6.93	9.51	11.23	4.03	1.90	1.13	4.12	2.63	4.30	6.02	0.45
夏季	10.28	4.98	3.58	4.66	8.06	6.16	7.47	11.14	13.41	5.21	2.49	2.08	4.21	3.17	4.66	8.15	0.27
秋季	20.24	8.47	4.30	3.94	8.01	5.08	2.75	2.70	3.48	1.79	1.56	1.69	7.83	7.23	7.51	12.55	0.87
冬季	16.85	6.00	3.98	3.62	5.27	2.84	2.70	4.95	8.15	3.30	2.88	2.52	10.76	7.83	7.46	10.67	0.23
全年	15.21	6.66	4.03	4.49	7.62	5.51	4.97	7.09	9.08	3.59	2.21	1.86	6.72	5.20	5.98	9.34	0.46

表 5-20 各风向污染系数

风向 月份	N	NNE	NE	ENE	E	ESE	SE	SSE	S	SSW	SW	WSW	W	WNW	NW	NNW	平均
一月	13.54	7.20	4.26	5.71	9.10	7.93	6.93	9.51	11.23	4.03	1.90	1.13	4.12	2.63	4.30	6.02	0.45
二月	10.28	4.98	3.58	4.66	8.06	6.16	7.47	11.14	13.41	5.21	2.49	2.08	4.21	3.17	4.66	8.15	0.27
三月	20.24	8.47	4.30	3.94	8.01	5.08	2.75	2.70	3.48	1.79	1.56	1.69	7.83	7.23	7.51	12.55	0.87
四月	16.85	6.00	3.98	3.62	5.27	2.84	2.70	4.95	8.15	3.30	2.88	2.52	10.76	7.83	7.46	10.67	0.23
五月	15.21	6.66	4.03	4.49	7.62	5.51	4.97	7.09	9.08	3.59	2.21	1.86	6.72	5.20	5.98	9.34	0.46
六月	13.54	7.20	4.26	5.71	9.10	7.93	6.93	9.51	11.23	4.03	1.90	1.13	4.12	2.63	4.30	6.02	0.45
七月	10.28	4.98	3.58	4.66	8.06	6.16	7.47	11.14	13.41	5.21	2.49	2.08	4.21	3.17	4.66	8.15	0.27
八月	20.24	8.47	4.30	3.94	8.01	5.08	2.75	2.70	3.48	1.79	1.56	1.69	7.83	7.23	7.51	12.55	0.87
九月	16.85	6.00	3.98	3.62	5.27	2.84	2.70	4.95	8.15	3.30	2.88	2.52	10.76	7.83	7.46	10.67	0.23
十月	15.21	6.66	4.03	4.49	7.62	5.51	4.97	7.09	9.08	3.59	2.21	1.86	6.72	5.20	5.98	9.34	0.46
十一月	13.54	7.20	4.26	5.71	9.10	7.93	6.93	9.51	11.23	4.03	1.90	1.13	4.12	2.63	4.30	6.02	0.45
十二月	10.28	4.98	3.58	4.66	8.06	6.16	7.47	11.14	13.41	5.21	2.49	2.08	4.21	3.17	4.66	8.15	0.27
春季	13.54	7.20	4.26	5.71	9.10	7.93	6.93	9.51	11.23	4.03	1.90	1.13	4.12	2.63	4.30	6.02	0.45
夏季	10.28	4.98	3.58	4.66	8.06	6.16	7.47	11.14	13.41	5.21	2.49	2.08	4.21	3.17	4.66	8.15	0.27
秋季	20.24	8.47	4.30	3.94	8.01	5.08	2.75	2.70	3.48	1.79	1.56	1.69	7.83	7.23	7.51	12.55	0.87
冬季	16.85	6.00	3.98	3.62	5.27	2.84	2.70	4.95	8.15	3.30	2.88	2.52	10.76	7.83	7.46	10.67	0.23
全年	13.54	7.20	4.26	5.71	9.10	7.93	6.93	9.51	11.23	4.03	1.90	1.13	4.12	2.63	4.30	6.02	0.45

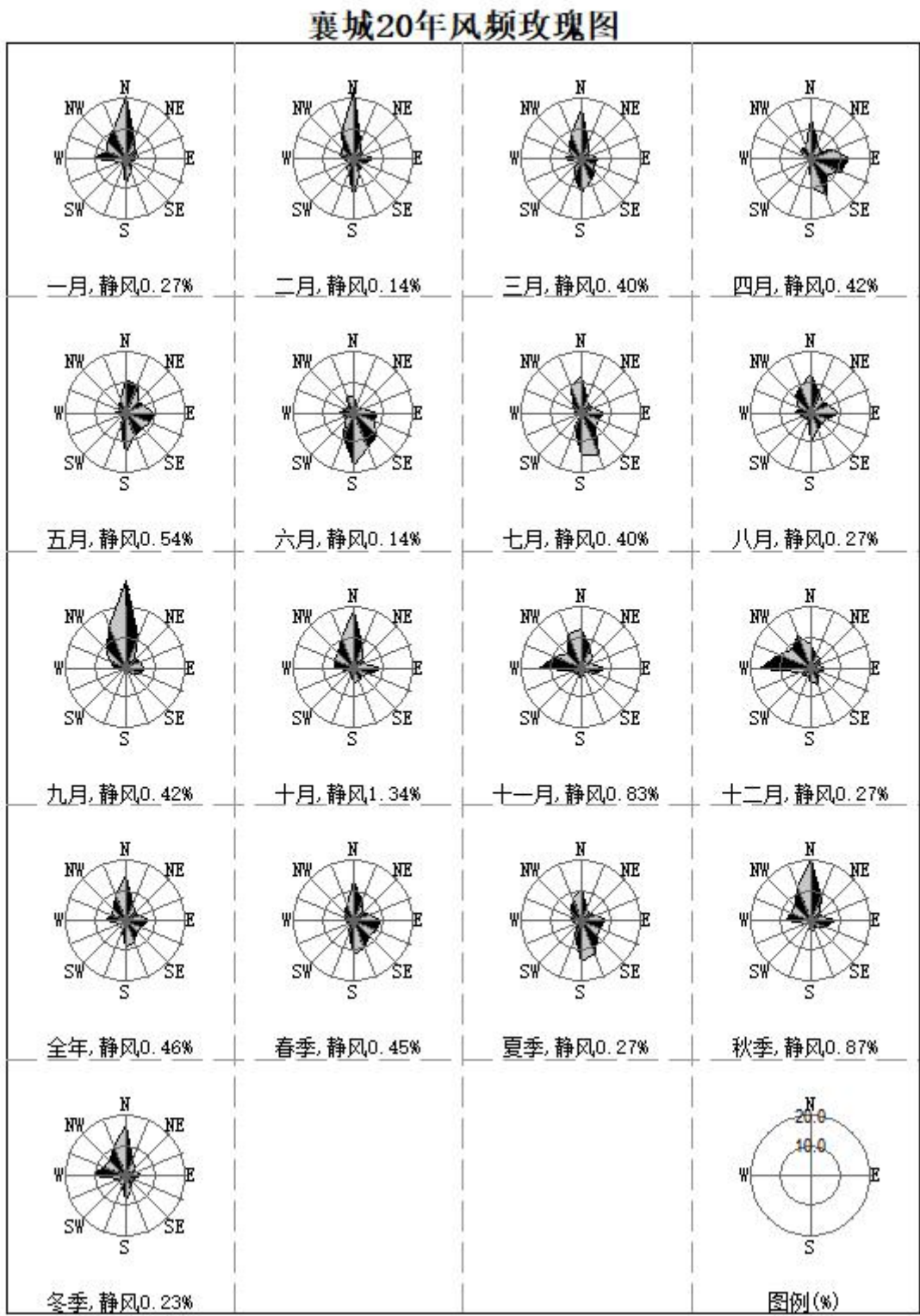


图 5-6 2024 年评价所在区域风玫瑰图

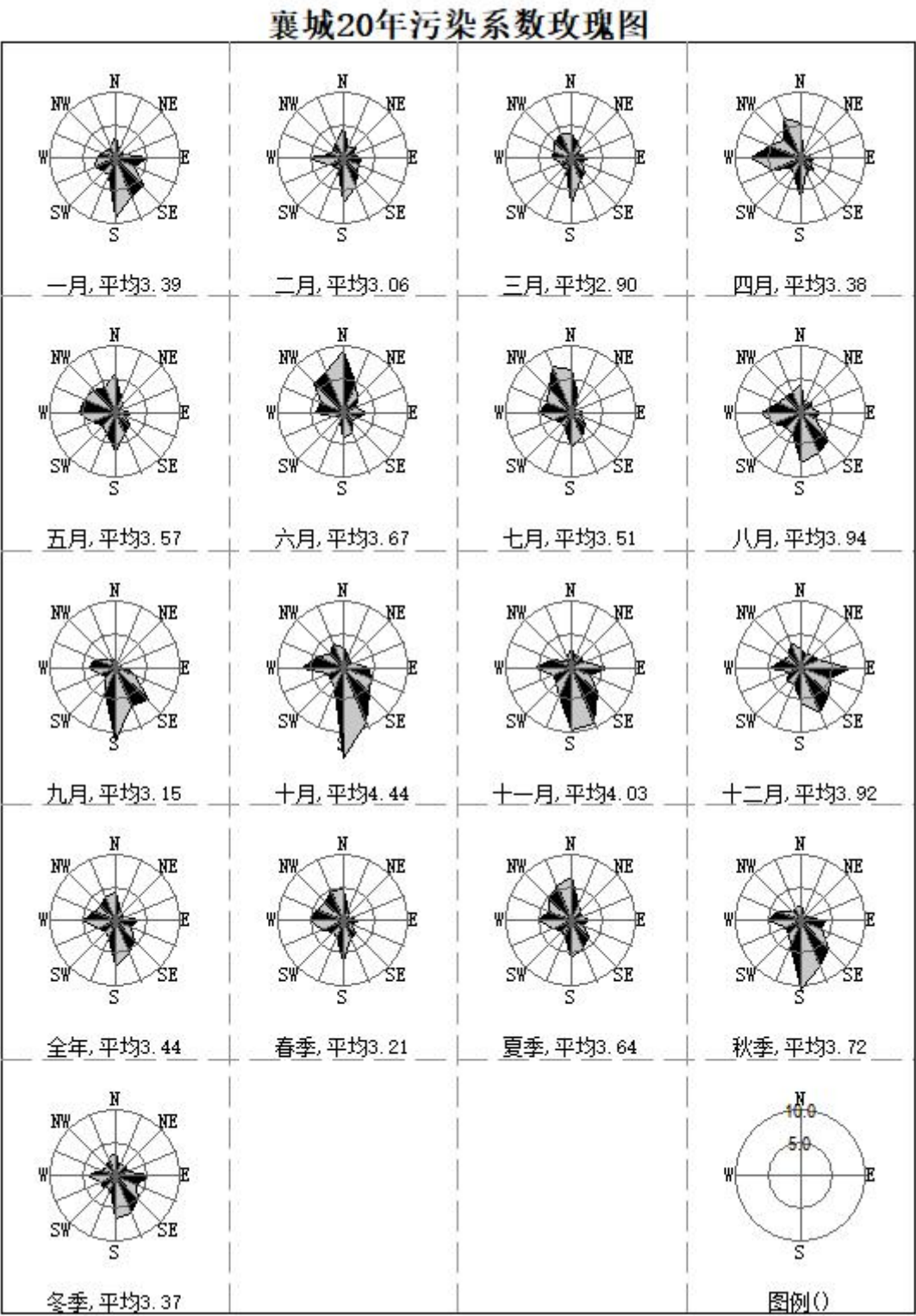


图 5-7 2024 年评价区域各风向污染系数玫瑰图

5.1.8.3 高空气象数据

本次评价所用高空气象数据是来自中国气象局国家气象信息中心高空模拟气象数据，站点信息见表 5-21。

表 5-21 高空模拟气象数据信息

模拟点坐标		平均海拔高度/m	数据年份	模拟气象要素	模拟方式
X	Y				
E113.5203	N33.8511	80.4	2024	气压、离地高度和干球温度	MM5

该站点距项目厂址中心点距离约 8.5km；模拟网格中心点位置平均海拔 50m；数据年限为 2024 年全年，每天早 8 点、晚 20 点各一次。

5.1.9 地形资料

区域的地形为平原，海拔在 66~396m，本次大气预测过程中使用的地形数据由来自美国的 90m 精度 SRTM 数据生成的 DEM 格式文件。

地形数据范围为西北角（113.3700005°E，33.8675000°N），东北角（113.5166672°E，33.8675000°N），西南角（113.3700005°E，33.7416666°N），东南角（113.5166672°E，33.7416666°N）。

5.1.10 预测方案

5.1.10.1 预测因子

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ 2.2-2018）要求，预测因子根据评价因子而定，选取有环境质量标准的评价因子作为预测因子，本项目评价因子包括：PM₁₀、SO₂、NO_x、NMHC、乙醛、氨、硫化氢 7 个因子。

5.1.10.2 预测范围

本项目大气环境影响评价预测范围覆盖评价范围，本项目环境空气评价范围为以厂址为中心区域，厂界四边分别外延 2.5km，面积为 29.05km²。

5.1.10.3 预测周期

本项目大气环境影响评价以评价基准年 2024 年作为预测周期，预测

时段取连续 1 年。

5.1.10.4 预测模型

(1) 估算模式

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)附录 A 中的预测模式清单,本次估算模式采用 AERSCREEN 模型,运用环境保护部环境工程评估中心环境质量模拟重点实验室推荐的界面版软件 EIAProA2018 计算。估算模式 AERSCREEN 是基于 AERMOD 内核算法开发的单源估算模型,可计算污染源包括点源、带盖点源、水平点源、矩形面源、圆形面源、体源和火炬源,能够考虑地形、熏烟和建筑物下洗的影响,可以输出 1 小时、8 小时、24 小时平均、及年均地面浓度最大值,评价评价源对周边空气环境的影响程度和范围。一般用于大气环境影响评价等级及影响范围判定。

(2) 进一步预测模式

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)附录 A 推荐模型清单,结合本项目的实际情况,本次进一步预测模式采用中推荐的 AERMOD 模式。

AERMOD 模式是一个稳态烟羽扩散模式,可基于大气边界层数据特征模拟点源、面源、体源等排放源的污染物在短期(小时平均、日平均)、长期(年平均)的浓度分布,适用于农村或城市地区、简单或复杂地形。AERMOD 考虑了建筑物尾流的影响,即烟羽下洗。模式使用每小时连续预处理气象数据模拟大于等于 1 小时平均时间的浓度分布。AERMOD 适用于评价范围小于等于 50km 的一级、二级评价项目。

本项目评价等级为一级,评价范围小于 50km,因此,使用 AERMOD 模式预测是合理的。

(3) 大气环境防护距离计算模式

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018),评价采用进

一步预测模型 AERMOD 模式模拟评价基准年内，本项目所有污染源对厂界外主要污染物的短期贡献浓度分布，厂界外预测网格分辨率设为 10m。

5.1.10.5 预测参数

(1) 估算模式

污染源的参数选择主要污染物及排放参数；环境温度取当地多年平均温度；计算点距地面的高度取 0；计算区域选择城市；不考虑建筑物下洗；考虑地形高程影响；气象数据选择全部稳定性和风速组合；不考虑熏烟。

(2) 进一步预测模式

考虑地形的影响；距原点 1000m 内网格间距 50m，1000m 外网格间距 100m；所有预测点离地高度均为 0；不考虑烟囱出口下洗现象；不考虑建筑物下洗；不考虑扩散过程的衰减。

(3) 大气环境保护距离

采用推荐预测模式中的进一步预测模式预测本项目所有污染源对厂界外主要污染物的短期贡献浓度分布，若出现超标现象，则以自厂界起至超标区域的最远垂直距离作为大气环境保护距离。

5.1.10.6 预测点

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ2.2-2018）要求，预测计算点应包括评价范围内网格点和环境保护目标，具体如下：

(1) 网格点

本次评价以项目厂区中心为坐标原点，正东方向为 X 轴正方向，正北方向为 Y 轴正方向建立直角坐标系，区域距离原点距离在 1000m 内的预测网格距取 50m，1000m 之外的预测网格距取 100m，网格点设置范围为 X 轴（-3000~3000），Y 轴（-3000~3000）。

(2) 环境保护目标点

本次评价环境保护目标点包含评价范围内所有的环境保护目标，具

体见表 5-13。

5.1.10.7 预测内容

本项目所在区域属于不达标区，超标的基本污染物为 PM_{10} 和 $PM_{2.5}$ ，按照《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ 2.2-2018）要求，不达标区的评价项目应预测以下内容：

（1）正常排放条件下主要污染物短期浓度贡献值

项目正常排放条件下，预测本项目排放源对环境空气保护目标和网格点主要污染物的短期浓度和长期浓度贡献值，评价其最大浓度占标率。

（2）正常排放条件下主要污染物短期浓度叠加值

项目正常排放条件下，预测评价本项目排放源以及区域在建源的短期浓度和长期浓度的贡献值，再叠加现状浓度后，环境空气保护目标和网格点主要污染物保证率日平均质量浓度和年平均质量浓度的达标情况；对于项目排放的主要污染物仅有短期浓度限值的，评价其短期浓度叠加后的达标情况。对于无法获得达标规划目标浓度场或区域污染源清单的评价项目，需评价区域环境质量的整体变化情况。

由于襄城县未编制大气环境质量限期达标规划，本项目需针对 PM_{10} 开展区域环境质量的整体变化评价。

（3）厂界排放浓度

预测本项目完成后，本项目排放源对厂界小时浓度的贡献值。

（4）大气环境保护距离

对于项目厂界浓度满足大气污染物厂界浓度限值，但厂界外大气污染物短期浓度超过环境质量浓度限值的。

（5）排气筒高度及内径合理性分析

确定本工程主要排气筒高度、内径是否符合相关规定及标准的要求。

针对拟建项目性质及所在区域的环境特征，按照导则要求，确定本项目大气环境影响评价的预测内容和评价要求，具体见表 5-22。

表 5-22 预测内容和评价要求

评价对象	污染源	污染源排放形式	预测内容	评价内容
不达标区评价项目	新增污染源	正常排放	短期浓度	所有评价因子的最大浓度占标率
	新增污染源 - 区域削减污染源 + 其他在建、拟建的污染源	正常排放	短期浓度	SO ₂ 、NO _x 、NMHC、乙醛、氨、硫化氢叠加后的小时平均浓度的达标情况；SO ₂ 、NO _x 叠加后的日平均浓度的达标情况
			长期浓度	现状浓度超标的污染物 PM ₁₀ 评价年平均质量浓度变化率；SO ₂ 叠加后的年平均浓度的达标情况
大气环境保护距离	新增污染源	正常排放	短期浓度	大气环境保护距离

5.1.11 预测结果与评价

5.1.11.1 本项目完成后小时浓度贡献值预测

(1) NMHC 小时平均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 NMHC 最大地面小时平均浓度贡献值见表 5-23。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均 $\leq$ 100%。

(2) 乙醛小时平均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的乙醛最大地面小时平均浓度贡献值见表 5-24。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均 $\leq$ 100%。

(3) 氨小时平均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的氨最大地面小时平均浓度贡献值见表 5-25。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均 $\leq$ 100%。

(4) 硫化氢小时平均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的硫化氢最大地面小时平均浓度贡献值见表 5-26。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均≤100%。

(5) SO₂ 小时平均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 SO₂ 最大地面小时平均浓度贡献值见表 5-27。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均≤100%。

(6) NO_x 小时平均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 NO_x 最大地面小时平均浓度贡献值见表 5-28。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均≤100%。

5.1.11.2 本项目完成后日均浓度贡献值预测

(1) PM₁₀ 日均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 PM₁₀ 最大地面日均浓度贡献值见表 5-29。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均≤100%。

(2) SO₂ 日均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 SO₂ 最大地面日均浓度贡献值见表 5-30。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均≤100%。

(3) NO_x 日均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 NO_x 最大地面日均浓度贡献值见表 5-31。

由预测结果可知，各预测点短期浓度贡献值的最大浓度占标率均≤100%。

5.1.11.3 本项目完成后年均浓度贡献值预测

(1) PM₁₀ 年均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 PM₁₀ 最大地面年均浓度贡献值见表 5-32。

由预测结果可知，各预测点年均浓度贡献值的最大浓度占标率均≤30%，其中一类区最大年均浓度贡献值最大浓度占标率≤10%。

(2) SO₂ 年均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 SO₂ 最大地面年均浓度贡献值见表 5-33。

由预测结果可知，各预测点年均浓度贡献值的最大浓度占标率均≤30%，其中一类区最大年均浓度贡献值最大浓度占标率≤10%。

(3) NO_x 年均浓度贡献值预测

本项目完成后，本次工程对环境空气保护目标、网格点处的 NO_x 最大地面年均浓度贡献值见表 5-34。

由预测结果可知，各预测点年均浓度贡献值的最大浓度占标率均≤30%，其中一类区最大年均浓度贡献值最大浓度占标率≤10%。

表 5-23 本项目完成后各点位 NMHC 小时平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m ³	出现时间	占标率 %	达标情况		
NMHC	1	山前徐庄村	1 小时平均	4.27E-02	24100506	2.14	达标		
	2	樊庄		4.04E-02	24122124	2.02	达标		
	3	紫云镇		3.96E-02	24072005	1.98	达标		
	4	丁庄社区		3.92E-02	24071806	1.96	达标		
	5	张道庄村		1.06E-01	24010207	5.30	达标		
	6	七里店村		3.71E-02	24100303	1.86	达标		
	7	坡刘村		3.54E-02	24031608	1.77	达标		
	8	杨庄		3.71E-02	24100704	1.85	达标		
	9	十里铺村		3.28E-02	24092306	1.64	达标		
	10	东朱庄		3.40E-02	24122006	1.70	达标		
	11	侯坟		6.72E-02	24123108	3.36	达标		
	12	山前古庄村		3.68E-02	24122909	1.84	达标		
	13	塔王庄村		4.43E-02	24051923	2.22	达标		
	14	葛沟		8.14E-03	24112602	0.41	达标		
	15	石庄		3.87E-02	24101219	1.94	达标		
	16	上沟		2.53E-03	24010206	0.13	达标		
	17	侯堂村		3.95E-02	24101219	1.97	达标		
	18	颜坟		2.67E-02	24020524	1.34	达标		
	19	孙湾		2.28E-03	24060507	0.11	达标		
	20	怡景社区		3.53E-02	24021721	1.76	达标		
	21	丁沟		2.75E-02	24060406	1.37	达标		
	22	方庄		1.76E-03	24080907	0.09	达标		
	23	湛北镇初中		8.84E-03	24050707	0.44	达标		
	24	李钦庄		1.77E-02	24070403	0.89	达标		
	25	东孙庄		1.64E-02	24062906	0.82	达标		
	26	五里埔		2.70E-02	24021006	1.35	达标		
	27	北丁庄		2.67E-02	24122321	1.34	达标		
	28	后庄		1.38E-02	24012809	0.69	达标		
	29	湛北镇		3.69E-02	24020620	1.84	达标		
	30	李成功村		1.13E-02	24042207	0.57	达标		
	31	刘庄		1.56E-02	24051923	0.78	达标		
	32	郭庄		2.02E-02	24060406	1.01	达标		
	33	二道沟		7.17E-03	24022722	0.36	达标		
	34	雷洞村		1.40E-03	24060507	0.07	达标		
	35	寺门村		2.00E-02	24021223	1.00	达标		
	区域最大落地浓度 (-850,-200)				1.72E-01	24122708	8.59	达标	
	一类区最大落地浓度 (2700,1600)				3.46E-02	24121622	1.73	达标	

表 5-24 本项目完成后各点位乙醛小时平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况		
乙醛	1	山前徐庄村	1 小时平均	1.43E-03	24082522	14.27	达标		
	2	樊庄		1.40E-03	24122124	13.97	达标		
	3	紫云镇		1.37E-03	24072005	13.69	达标		
	4	丁庄社区		1.15E-03	24100705	11.53	达标		
	5	张道庄村		3.61E-03	24010207	36.15	达标		
	6	七里店村		1.24E-03	24100303	12.40	达标		
	7	坡刘村		1.22E-03	24031608	12.24	达标		
	8	杨庄		1.24E-03	24111204	12.38	达标		
	9	十里铺村		1.11E-03	24092306	11.13	达标		
	10	东朱庄		1.12E-03	24122006	11.16	达标		
	11	侯坟		2.22E-03	24123108	22.24	达标		
	12	山前古庄村		1.22E-03	24122909	12.23	达标		
	13	塔王庄村		1.47E-03	24051923	14.74	达标		
	14	葛沟		9.10E-04	24120902	9.10	达标		
	15	石庄		1.33E-03	24101219	13.29	达标		
	16	上沟		1.63E-03	24010206	16.30	达标		
	17	侯堂村		1.34E-03	24101219	13.38	达标		
	18	颜坟		8.59E-04	24020524	8.59	达标		
	19	孙湾		2.30E-04	24060507	2.30	达标		
	20	怡景社区		1.16E-03	24021721	11.65	达标		
	21	丁沟		9.09E-04	24060406	9.09	达标		
	22	方庄		2.88E-04	24080907	2.88	达标		
	23	湛北镇初中		2.93E-03	24070301	29.31	达标		
	24	李钦庄		7.24E-04	24052324	7.24	达标		
	25	东孙庄		6.93E-04	24072221	6.93	达标		
	26	五里埔		8.87E-04	24021006	8.87	达标		
	27	北丁庄		8.85E-04	24122321	8.85	达标		
	28	后庄		7.92E-04	24072023	7.92	达标		
	29	湛北镇		1.23E-03	24020620	12.33	达标		
	30	李成功村		8.32E-04	24042820	8.32	达标		
	31	刘庄		6.90E-04	24052902	6.90	达标		
	32	郭庄		6.99E-04	24051802	6.99	达标		
	33	二道沟		9.49E-04	24062421	9.49	达标		
	34	雷洞村		1.78E-04	24060507	1.78	达标		
	35	寺门村		6.56E-04	24021223	6.56	达标		
	区域最大落地浓度 (-850,-200)				5.57E-03	24072420	55.66	达标	
	一类区最大落地浓度 (-950,-2600)				2.47E-03	24100222	24.72	达标	

表 5-25 本项目完成后各点位氨小时平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况		
氨	1	山前徐庄村	1 小时平均	3.43E-03	24100601	1.71	达标		
	2	樊庄		3.74E-03	24082303	1.87	达标		
	3	紫云镇		4.08E-03	24080504	2.04	达标		
	4	丁庄社区		1.25E-02	24070604	6.24	达标		
	5	张道庄村		1.21E-02	24061823	6.06	达标		
	6	七里店村		3.61E-03	24071624	1.81	达标		
	7	坡刘村		3.90E-03	24081822	1.95	达标		
	8	杨庄		3.63E-03	24070706	1.82	达标		
	9	十里铺村		3.20E-03	24082424	1.60	达标		
	10	东朱庄		2.52E-03	24021006	1.26	达标		
	11	侯坟		4.45E-03	24123108	2.23	达标		
	12	山前古庄村		3.04E-03	24082403	1.52	达标		
	13	塔王庄村		4.48E-03	24051723	2.24	达标		
	14	葛沟		3.31E-03	24102306	1.66	达标		
	15	石庄		4.40E-03	24090421	2.20	达标		
	16	上沟		1.44E-03	24111401	0.72	达标		
	17	侯堂村		4.70E-03	24090421	2.35	达标		
	18	颜坟		2.81E-03	24071623	1.41	达标		
	19	孙湾		3.78E-04	24060507	0.19	达标		
	20	怡景社区		3.95E-03	24072901	1.97	达标		
	21	丁沟		2.38E-03	24081822	1.19	达标		
	22	方庄		4.51E-04	24080907	0.23	达标		
	23	湛北镇初中		1.89E-03	24122404	0.95	达标		
	24	李钦庄		3.35E-03	24060601	1.67	达标		
	25	东孙庄		3.84E-03	24111003	1.92	达标		
	26	五里埔		1.93E-03	24021006	0.96	达标		
	27	北丁庄		2.37E-03	24080704	1.18	达标		
	28	后庄		2.09E-03	24112119	1.05	达标		
	29	湛北镇		3.29E-03	24082924	1.64	达标		
	30	李成功村		3.31E-03	24110823	1.66	达标		
	31	刘庄		3.30E-03	24110702	1.65	达标		
	32	郭庄		1.93E-03	24081902	0.97	达标		
	33	二道沟		2.49E-03	24010603	1.24	达标		
	34	雷洞村		2.72E-04	24060507	0.14	达标		
	35	寺门村		1.41E-03	24021223	0.71	达标		
	区域最大落地浓度 (-800,-300)				2.75E-02	24072001	13.76	达标	
	一类区最大落地浓 度(2600,1600)				3.33E-03	24052121	1.67	达标	

表 5-26 本项目完成后各点位硫化氢小时平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况		
硫化氢	1	山前徐庄村	1 小时平均	2.73E-04	24100601	2.73	达标		
	2	樊庄		2.99E-04	24082303	2.99	达标		
	3	紫云镇		3.26E-04	24080504	3.26	达标		
	4	丁庄社区		1.00E-03	24070604	10.04	达标		
	5	张道庄村		9.70E-04	24061823	9.70	达标		
	6	七里店村		2.88E-04	24071624	2.88	达标		
	7	坡刘村		3.12E-04	24081822	3.12	达标		
	8	杨庄		2.91E-04	24070706	2.91	达标		
	9	十里铺村		2.56E-04	24082424	2.56	达标		
	10	东朱庄		2.02E-04	24060821	2.02	达标		
	11	侯坟		3.54E-04	24123108	3.54	达标		
	12	山前古庄村		2.43E-04	24080624	2.43	达标		
	13	塔王庄村		3.59E-04	24051723	3.59	达标		
	14	葛沟		2.56E-04	24102306	2.56	达标		
	15	石庄		3.52E-04	24090421	3.52	达标		
	16	上沟		2.86E-05	24092318	0.29	达标		
	17	侯堂村		3.76E-04	24090421	3.76	达标		
	18	颜坟		2.25E-04	24071623	2.25	达标		
	19	孙湾		2.11E-05	24060507	0.21	达标		
	20	怡景社区		3.16E-04	24072901	3.16	达标		
	21	丁沟		1.90E-04	24081822	1.90	达标		
	22	方庄		2.22E-05	24080907	0.22	达标		
	23	湛北镇初中		1.31E-04	24122404	1.31	达标		
	24	李钦庄		2.68E-04	24060601	2.68	达标		
	25	东孙庄		3.07E-04	24111003	3.07	达标		
	26	五里埔		1.55E-04	24060821	1.55	达标		
	27	北丁庄		1.90E-04	24080704	1.90	达标		
	28	后庄		1.66E-04	24040622	1.66	达标		
	29	湛北镇		2.64E-04	24082924	2.64	达标		
	30	李成功村		2.62E-04	24110823	2.62	达标		
	31	刘庄		2.63E-04	24110702	2.63	达标		
	32	郭庄		1.55E-04	24081902	1.55	达标		
	33	二道沟		1.90E-04	24020704	1.90	达标		
	34	雷洞村		1.40E-05	24060507	0.14	达标		
	35	寺门村		1.13E-04	24060723	1.13	达标		
	区域最大落地浓度 (-800,-300)				2.16E-03	24080503	21.63	达标	
	一类区最大落地浓度 (2700,1600)				1.62E-04	24121622	1.62	达标	

表 5-27 本项目完成后各点位 SO₂ 小时平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况		
SO₂	1	山前徐庄村	1 小时平均	4.94E-04	24081124	0.33	达标		
	2	樊庄		5.14E-04	24082707	0.34	达标		
	3	紫云镇		4.72E-04	24061322	0.32	达标		
	4	丁庄社区		4.51E-04	24072520	0.30	达标		
	5	张道庄村		4.81E-04	24101723	0.32	达标		
	6	七里店村		4.89E-04	24081207	0.33	达标		
	7	坡刘村		4.50E-04	24080123	0.30	达标		
	8	杨庄		4.53E-04	24011623	0.30	达标		
	9	十里铺村		4.10E-04	24040222	0.27	达标		
	10	东朱庄		3.12E-04	24031921	0.21	达标		
	11	侯坟		3.06E-04	24031920	0.20	达标		
	12	山前古庄村		3.88E-04	24081121	0.26	达标		
	13	塔王庄村		3.38E-04	24050920	0.23	达标		
	14	葛沟		4.89E-04	24042106	0.33	达标		
	15	石庄		3.61E-04	24061021	0.24	达标		
	16	上沟		1.87E-03	24111401	1.25	达标		
	17	侯堂村		3.49E-04	24061021	0.23	达标		
	18	颜坟		3.51E-04	24042522	0.23	达标		
	19	孙湾		1.47E-04	24060507	0.10	达标		
	20	怡景社区		3.13E-04	24110723	0.21	达标		
	21	丁沟		3.03E-04	24062923	0.20	达标		
	22	方庄		5.11E-04	24080907	0.34	达标		
	23	湛北镇初中		1.43E-03	24070301	0.95	达标		
	24	李钦庄		3.00E-04	24052324	0.20	达标		
	25	东孙庄		3.00E-04	24100904	0.20	达标		
	26	五里埔		2.80E-04	24031921	0.19	达标		
	27	北丁庄		3.59E-04	24061201	0.24	达标		
	28	后庄		3.86E-04	24072023	0.26	达标		
	29	湛北镇		2.99E-04	24072803	0.20	达标		
	30	李成功村		3.97E-04	24042820	0.27	达标		
	31	刘庄		2.58E-04	24073103	0.17	达标		
	32	郭庄		2.93E-04	24051802	0.20	达标		
	33	二道沟		4.68E-04	24052224	0.31	达标		
	34	雷洞村		1.27E-04	24060507	0.08	达标		
	35	寺门村		2.67E-04	24031922	0.18	达标		
	区域最大落地浓度 (-900,-350)				5.98E-03	24041302	3.99	达标	
	一类区最大落地浓 度(-950,-2600)				2.46E-03	24100222	1.64	达标	

表 5-28 本项目完成后各点位 NO_x 小时平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况		
NO _x	1	山前徐庄村	1 小时平均	1.53E-03	24081124	0.61	达标		
	2	樊庄		1.59E-03	24082707	0.64	达标		
	3	紫云镇		1.46E-03	24061322	0.59	达标		
	4	丁庄社区		1.40E-03	24072520	0.56	达标		
	5	张道庄村		1.49E-03	24101723	0.60	达标		
	6	七里店村		1.51E-03	24081207	0.61	达标		
	7	坡刘村		1.39E-03	24080123	0.56	达标		
	8	杨庄		1.40E-03	24011623	0.56	达标		
	9	十里铺村		1.27E-03	24040222	0.51	达标		
	10	东朱庄		9.67E-04	24031921	0.39	达标		
	11	侯坟		9.47E-04	24031920	0.38	达标		
	12	山前古庄村		1.20E-03	24081121	0.48	达标		
	13	塔王庄村		1.05E-03	24050920	0.42	达标		
	14	葛沟		1.51E-03	24060804	0.61	达标		
	15	石庄		1.12E-03	24061021	0.45	达标		
	16	上沟		5.78E-03	24111401	2.31	达标		
	17	侯堂村		1.08E-03	24061021	0.43	达标		
	18	颜坟		1.09E-03	24042522	0.44	达标		
	19	孙湾		4.55E-04	24060507	0.18	达标		
	20	怡景社区		9.70E-04	24110723	0.39	达标		
	21	丁沟		9.37E-04	24062923	0.38	达标		
	22	方庄		1.58E-03	24080907	0.63	达标		
	23	湛北镇初中		4.42E-03	24070301	1.77	达标		
	24	李钦庄		9.29E-04	24052324	0.37	达标		
	25	东孙庄		9.29E-04	24100904	0.37	达标		
	26	五里埔		8.68E-04	24011109	0.35	达标		
	27	北丁庄		1.11E-03	24061201	0.45	达标		
	28	后庄		1.20E-03	24072023	0.48	达标		
	29	湛北镇		9.27E-04	24072803	0.37	达标		
	30	李成功村		1.23E-03	24042820	0.49	达标		
	31	刘庄		8.00E-04	24073103	0.32	达标		
	32	郭庄		9.08E-04	24051802	0.36	达标		
	33	二道沟		1.45E-03	24052224	0.58	达标		
	34	雷洞村		3.92E-04	24060507	0.16	达标		
	35	寺门村		8.27E-04	24031922	0.33	达标		
	区域最大落地浓度 (-900,-350)				1.62E-02	24041302	6.49	达标	
	一类区最大落地浓 度(-950,-2600)				7.99E-03	24100222	3.2	达标	

表 5-29 本项目完成后各点位 PM₁₀ 日平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况		
PM ₁₀	1	山前徐庄村	日平均	1.59E-03	241001	1.59	达标		
	2	樊庄		2.26E-03	240107	2.26	达标		
	3	紫云镇		1.64E-03	240327	1.64	达标		
	4	丁庄社区		1.29E-03	241028	1.29	达标		
	5	张道庄村		1.83E-03	240102	1.83	达标		
	6	七里店村		1.26E-03	241129	1.26	达标		
	7	坡刘村		1.28E-03	240517	1.28	达标		
	8	杨庄		1.49E-03	240507	1.49	达标		
	9	十里铺村		1.46E-03	241105	1.46	达标		
	10	东朱庄		8.04E-04	241220	0.80	达标		
	11	侯坟		9.91E-04	241231	0.99	达标		
	12	山前古庄村		7.20E-04	241001	0.72	达标		
	13	塔王庄村		1.00E-03	241023	1.00	达标		
	14	葛沟		2.90E-04	240103	0.29	达标		
	15	石庄		7.31E-04	240418	0.73	达标		
	16	上沟		7.79E-05	241020	0.08	达标		
	17	侯堂村		7.02E-04	240418	0.70	达标		
	18	颜坟		6.51E-04	240308	0.65	达标		
	19	孙湾		3.28E-05	240605	0.03	达标		
	20	怡景社区		9.41E-04	240326	0.94	达标		
	21	丁沟		7.58E-04	241014	0.76	达标		
	22	方庄		3.56E-05	240407	0.04	达标		
	23	湛北镇初中		2.25E-04	241015	0.23	达标		
	24	李钦庄		4.56E-04	241121	0.46	达标		
	25	东孙庄		4.58E-04	240102	0.46	达标		
	26	五里埔		5.94E-04	241220	0.59	达标		
	27	北丁庄		5.47E-04	240117	0.55	达标		
	28	后庄		5.20E-04	240308	0.52	达标		
	29	湛北镇		1.22E-03	240206	1.22	达标		
	30	李成功村		4.07E-04	241015	0.41	达标		
	31	刘庄		4.94E-04	240326	0.49	达标		
	32	郭庄		6.75E-04	241014	0.68	达标		
	33	二道沟		3.22E-04	241224	0.32	达标		
	34	雷洞村		2.00E-05	240605	0.04	达标		
	35	寺门村		4.17E-04	241220	0.42	达标		
	区域最大落地浓度 (200,50)				6.23E-03	241129	6.23	达标	
	一类区最大落地浓 度(2650,1600)				4.83E-04	241216	0.97	达标	

表 5-30 本项目完成后各点位 SO₂ 日平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况		
SO₂	1	山前徐庄村	日平均	2.12E-04	241129	0.30	达标		
	2	樊庄		3.34E-04	240204	0.48	达标		
	3	紫云镇		2.03E-04	240613	0.29	达标		
	4	丁庄社区		2.04E-04	240428	0.29	达标		
	5	张道庄村		1.31E-04	240426	0.19	达标		
	6	七里店村		8.31E-05	241129	0.12	达标		
	7	坡刘村		1.62E-04	240518	0.23	达标		
	8	杨庄		3.01E-04	240726	0.43	达标		
	9	十里铺村		2.12E-04	240115	0.30	达标		
	10	东朱庄		9.07E-05	240209	0.13	达标		
	11	侯坟		7.63E-05	240209	0.11	达标		
	12	山前古庄村		2.08E-04	241103	0.30	达标		
	13	塔王庄村		8.45E-05	240509	0.12	达标		
	14	葛沟		1.67E-04	240608	0.24	达标		
	15	石庄		9.36E-05	240611	0.13	达标		
	16	上沟		4.62E-04	240207	0.66	达标		
	17	侯堂村		9.46E-05	240611	0.14	达标		
	18	颜坟		8.85E-05	240720	0.13	达标		
	19	孙湾		2.90E-05	240507	0.04	达标		
	20	怡景社区		7.99E-05	241107	0.11	达标		
	21	丁沟		1.01E-04	240518	0.15	达标		
	22	方庄		6.61E-05	240407	0.09	达标		
	23	湛北镇初中		3.79E-04	241004	0.54	达标		
	24	李钦庄		1.13E-04	240509	0.16	达标		
	25	东孙庄		1.10E-04	241108	0.16	达标		
	26	五里埔		6.31E-05	240209	0.09	达标		
	27	北丁庄		1.47E-04	240518	0.21	达标		
	28	后庄		1.49E-04	240803	0.21	达标		
	29	湛北镇		1.79E-04	240119	0.26	达标		
	30	李成功村		1.45E-04	241007	0.21	达标		
	31	刘庄		7.67E-05	240326	0.11	达标		
	32	郭庄		9.41E-05	240518	0.13	达标		
	33	二道沟		1.56E-04	241224	0.22	达标		
	34	雷洞村		2.39E-05	240808	0.03	达标		
	35	寺门村		8.75E-05	240209	0.13	达标		
	区域最大落地浓度 (-50,-250)				1.26E-03	240221	2.51	达标	
	一类区最大落地浓度 (-950,-2600)				2.08E-04	241021	0.42	达标	

表 5-31 本项目完成后各点位 NO_x 日平均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	出现时间	占标率 %	达标情况
NO _x	1	山前徐庄村	日平均	1.53E-03	241129	0.61	达标
	2	樊庄		1.59E-03	240204	0.64	达标
	3	紫云镇		1.46E-03	240613	0.59	达标
	4	丁庄社区		1.40E-03	240428	0.56	达标
	5	张道庄村		1.49E-03	240426	0.60	达标
	6	七里店村		1.51E-03	241129	0.61	达标
	7	坡刘村		1.39E-03	240518	0.56	达标
	8	杨庄		1.40E-03	240726	0.56	达标
	9	十里铺村		1.27E-03	240115	0.51	达标
	10	东朱庄		9.67E-04	240209	0.39	达标
	11	侯坟		9.47E-04	240209	0.38	达标
	12	山前古庄村		1.20E-03	241103	0.48	达标
	13	塔王庄村		1.05E-03	240509	0.42	达标
	14	葛沟		1.51E-03	240608	0.61	达标
	15	石庄		1.12E-03	240611	0.45	达标
	16	上沟		5.78E-03	240207	2.31	达标
	17	侯堂村		1.08E-03	240611	0.43	达标
	18	颜坟		1.09E-03	240720	0.44	达标
	19	孙湾		4.55E-04	240507	0.18	达标
	20	怡景社区		9.70E-04	241107	0.39	达标
	21	丁沟		9.37E-04	240518	0.38	达标
	22	方庄		1.58E-03	240407	0.63	达标
	23	湛北镇初中		4.42E-03	241004	1.77	达标
	24	李钦庄		9.29E-04	240509	0.37	达标
	25	东孙庄		9.29E-04	241108	0.37	达标
	26	五里埔		8.68E-04	240209	0.35	达标
	27	北丁庄		1.11E-03	240518	0.45	达标
	28	后庄		1.20E-03	240803	0.48	达标
	29	湛北镇		9.27E-04	240119	0.37	达标
	30	李成功村		1.23E-03	241007	0.49	达标
	31	刘庄		8.00E-04	240326	0.32	达标
	32	郭庄		9.08E-04	240518	0.36	达标
	33	二道沟		1.45E-03	241224	0.58	达标
	34	雷洞村		3.92E-04	240808	0.16	达标
	35	寺门村		8.27E-04	240209	0.33	达标
	区域最大落地浓度 (-50,-250)				3.91E-03	240221	5.59
一类区最大落地浓 度(-950,-2600)				6.82E-04	241021	0.97	达标

表 5-32 本项目完成后各点位 PM₁₀ 年均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m ³	占标率 %	达标情况	
PM ₁₀	1	山前徐庄村	年平均	1.46E-04	0.29	达标	
	2	樊庄		3.31E-04	0.66	达标	
	3	紫云镇		1.84E-04	0.37	达标	
	4	丁庄社区		1.36E-04	0.27	达标	
	5	张道庄村		1.98E-04	0.40	达标	
	6	七里店村		8.47E-05	0.17	达标	
	7	坡刘村		1.35E-04	0.27	达标	
	8	杨庄		2.30E-04	0.46	达标	
	9	十里铺村		2.30E-04	0.46	达标	
	10	东朱庄		5.19E-05	0.10	达标	
	11	侯坟		5.14E-05	0.10	达标	
	12	山前古庄村		7.76E-05	0.16	达标	
	13	塔王庄村		7.59E-05	0.15	达标	
	14	葛沟		1.68E-05	0.03	达标	
	15	石庄		6.32E-05	0.13	达标	
	16	上沟		1.50E-05	0.03	达标	
	17	侯堂村		6.13E-05	0.12	达标	
	18	颜坟		6.74E-05	0.14	达标	
	19	孙湾		2.58E-06	0.01	达标	
	20	怡景社区		6.27E-05	0.13	达标	
	21	丁沟		5.64E-05	0.11	达标	
	22	方庄		2.82E-06	0.01	达标	
	23	湛北镇初中		2.96E-05	0.06	达标	
	24	李钦庄		4.36E-05	0.09	达标	
	25	东孙庄		5.46E-05	0.11	达标	
	26	五里埔		3.69E-05	0.07	达标	
	27	北丁庄		5.29E-05	0.11	达标	
	28	后庄		4.46E-05	0.09	达标	
	29	湛北镇		1.55E-04	0.31	达标	
	30	李成功村		4.84E-05	0.10	达标	
	31	刘庄		3.70E-05	0.07	达标	
	32	郭庄		4.18E-05	0.08	达标	
	33	二道沟		2.25E-05	0.05	达标	
	34	雷洞村		1.88E-06	0.01	达标	
	35	寺门村		2.82E-05	0.06	达标	
	区域最大落地浓度 (100,-250)			9.49E-04	1.9	达标	
	一类区最大落地浓度 (2650,1650)			2.12E-05	0.11	达标	

表 5-33 本项目完成后各点位 SO₂ 年均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m3	占标率 %	达标情况		
SO ₂	1	山前徐庄村	年平均	5.99E-06	0.03	达标		
	2	樊庄		1.32E-05	0.07	达标		
	3	紫云镇		5.98E-06	0.03	达标		
	4	丁庄社区		1.06E-05	0.05	达标		
	5	张道庄村		4.61E-06	0.02	达标		
	6	七里店村		2.15E-06	0.01	达标		
	7	坡刘村		6.34E-06	0.03	达标		
	8	杨庄		1.10E-05	0.06	达标		
	9	十里铺村		9.27E-06	0.05	达标		
	10	东朱庄		1.73E-06	0.01	达标		
	11	侯坟		1.89E-06	0.01	达标		
	12	山前古庄村		5.99E-06	0.03	达标		
	13	塔王庄村		2.87E-06	0.01	达标		
	14	葛沟		5.11E-06	0.03	达标		
	15	石庄		3.76E-06	0.02	达标		
	16	上沟		1.14E-05	0.06	达标		
	17	侯堂村		3.90E-06	0.02	达标		
	18	颜坟		6.53E-06	0.03	达标		
	19	孙湾		1.02E-06	0.01	达标		
	20	怡景社区		3.16E-06	0.02	达标		
	21	丁沟		4.22E-06	0.02	达标		
	22	方庄		1.10E-06	0.01	达标		
	23	湛北镇初中		2.81E-05	0.14	达标		
	24	李钦庄		4.73E-06	0.02	达标		
	25	东孙庄		5.28E-06	0.03	达标		
	26	五里埔		1.50E-06	0.01	达标		
	27	北丁庄		4.70E-06	0.02	达标		
	28	后庄		8.05E-06	0.04	达标		
	29	湛北镇		6.10E-06	0.03	达标		
	30	李成功村		9.13E-06	0.05	达标		
	31	刘庄		3.96E-06	0.02	达标		
	32	郭庄		3.68E-06	0.02	达标		
	33	二道沟		8.33E-06	0.04	达标		
	34	雷洞村		7.60E-07	0.00	达标		
	35	寺门村		1.69E-06	0.01	达标		
	区域最大落地浓度 (-50,-250)				1.58E-04	0.79	达标	
	一类区最大落地浓度 (-950,-2600)				2.47E-05	0.12	达标	

表 5-34 本项目完成后各点位 NO_x 年均浓度贡献值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	最大贡献值 mg/m³	占标率 %	达标情况		
NO _x	1	山前徐庄村	年平均	1.28E-05	0.03	达标		
	2	樊庄		3.20E-05	0.08	达标		
	3	紫云镇		1.24E-05	0.03	达标		
	4	丁庄社区		2.20E-05	0.05	达标		
	5	张道庄村		1.04E-05	0.03	达标		
	6	七里店村		4.32E-06	0.01	达标		
	7	坡刘村		1.39E-05	0.03	达标		
	8	杨庄		2.64E-05	0.07	达标		
	9	十里铺村		1.75E-05	0.04	达标		
	10	东朱庄		3.48E-06	0.01	达标		
	11	侯坟		2.64E-06	0.01	达标		
	12	山前古庄村		1.13E-05	0.03	达标		
	13	塔王庄村		5.06E-06	0.01	达标		
	14	葛沟		7.18E-06	0.02	达标		
	15	石庄		6.67E-06	0.02	达标		
	16	上沟		7.16E-05	0.18	达标		
	17	侯堂村		6.79E-06	0.02	达标		
	18	颜坟		9.98E-06	0.03	达标		
	19	孙湾		3.21E-06	0.01	达标		
	20	怡景社区		5.03E-06	0.01	达标		
	21	丁沟		6.92E-06	0.02	达标		
	22	方庄		3.83E-06	0.01	达标		
	23	湛北镇初中		4.80E-05	0.12	达标		
	24	李钦庄		7.27E-06	0.02	达标		
	25	东孙庄		7.44E-06	0.02	达标		
	26	五里埔		2.45E-06	0.01	达标		
	27	北丁庄		7.55E-06	0.02	达标		
	28	后庄		1.32E-05	0.03	达标		
	29	湛北镇		1.31E-05	0.03	达标		
	30	李成功村		1.59E-05	0.04	达标		
	31	刘庄		5.83E-06	0.01	达标		
	32	郭庄		5.96E-06	0.01	达标		
	33	二道沟		1.41E-05	0.04	达标		
	34	雷洞村		2.45E-06	0.01	达标		
	35	寺门村		2.12E-06	0.01	达标		
	区域最大落地浓度 (-50,-250)				2.80E-04	0.70	达标	
	一类区最大落地浓度 (-950,-2600)				7.95E-05	0.20	达标	

5.1.11.4 本项目完成后特征污染物浓度叠加值预测

(1) NMHC 小时平均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的 NMHC 最大地面小时平均浓度，叠加值见表 5-35、图 5-8。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(2) 乙醛小时均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的乙醛最大小时均浓度，叠加值见表 5-36、图 5-9。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(3) 氨小时均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的氨最大小时均浓度，叠加值见表 5-37、图 5-10。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(4) 硫化氢小时均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的硫化氢最大小时均浓度，叠加值见表 5-38、图 5-11。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(5) SO₂ 小时均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的 SO₂ 最大小时均浓度，叠加值见表 5-39、图 5-12。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(6) SO₂日均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的 SO₂ 最大日均浓度，叠加值见表 5-40、图 5-13。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(7) SO₂年均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的 SO₂ 最大年均浓度，叠加值见表 5-41、图 5-14。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(8) NO_x小时均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的 NO_x 最大小时均浓度，叠加值见表 5-42、图 5-15。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

(9) NO_x日均浓度叠加值预测

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加削减污染源以及区域在建污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后各环境空气保护目标、网格点处的 NO_x 最大日均浓度，叠加值见表 5-43、图 5-16。

由预测结果可知，叠加后浓度值均能满足评价标准要求。

表 5-35 本项目完成后各点位 NMHC 小时平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
NMHC	1	山前徐庄村	1 小时平均	9.95E-02	7.93E-01	8.93E-01	44.64	达标		
	2	樊庄		8.96E-02	7.93E-01	8.83E-01	44.14	达标		
	3	紫云镇		8.09E-02	7.93E-01	8.74E-01	43.71	达标		
	4	丁庄社区		1.30E-01	7.93E-01	9.23E-01	46.17	达标		
	5	张道庄村		2.20E-01	7.93E-01	1.01E+00	50.66	达标		
	6	七里店村		7.95E-02	7.93E-01	8.73E-01	43.64	达标		
	7	坡刘村		7.88E-02	7.93E-01	8.72E-01	43.61	达标		
	8	杨庄		8.81E-02	7.93E-01	8.81E-01	44.07	达标		
	9	十里铺村		7.30E-02	7.93E-01	8.66E-01	43.32	达标		
	10	东朱庄		6.74E-02	7.93E-01	8.61E-01	43.03	达标		
	11	侯坟		1.26E-01	7.93E-01	9.19E-01	45.96	达标		
	12	山前古庄村		8.00E-02	7.93E-01	8.73E-01	43.67	达标		
	13	塔王庄村		9.68E-02	7.93E-01	8.90E-01	44.51	达标		
	14	葛沟		4.31E-02	7.93E-01	8.36E-01	41.82	达标		
	15	石庄		8.55E-02	7.93E-01	8.79E-01	43.94	达标		
	16	上沟		1.94E-02	7.93E-01	8.13E-01	40.64	达标		
	17	侯堂村		8.34E-02	7.93E-01	8.77E-01	43.84	达标		
	18	颜坟		8.39E-02	7.93E-01	8.77E-01	43.86	达标		
	19	孙湾		6.37E-03	7.93E-01	8.00E-01	39.98	达标		
	20	怡景社区		7.84E-02	7.93E-01	8.72E-01	43.59	达标		
	21	丁沟		5.60E-02	7.93E-01	8.49E-01	42.47	达标		
	22	方庄		5.64E-03	7.93E-01	7.99E-01	39.95	达标		
	23	湛北镇初中		3.42E-02	7.93E-01	8.28E-01	41.38	达标		
	24	李钦庄		7.19E-02	7.93E-01	8.65E-01	43.26	达标		
	25	东孙庄		7.34E-02	7.93E-01	8.67E-01	43.34	达标		
	26	五里埔		5.61E-02	7.93E-01	8.49E-01	42.47	达标		
	27	北丁庄		5.49E-02	7.93E-01	8.48E-01	42.41	达标		
	28	后庄		6.08E-02	7.93E-01	8.54E-01	42.7	达标		
	29	湛北镇		8.78E-02	7.93E-01	8.81E-01	44.06	达标		
	30	李成功村		4.93E-02	7.93E-01	8.43E-01	42.13	达标		
	31	刘庄		9.20E-02	7.93E-01	8.85E-01	44.27	达标		
	32	郭庄		4.78E-02	7.93E-01	8.41E-01	42.06	达标		
	33	二道沟		3.27E-02	7.93E-01	8.26E-01	41.3	达标		
	34	雷洞村		4.82E-03	7.93E-01	8.11E-01	40.53	达标		
	35	寺门村		4.65E-02	7.93E-01	8.40E-01	41.99	达标		
	区域最大落地浓度 (-850,-200)				3.04E-01	7.93E-01	1.10E+00	54.88	达标	
	一类区最大落地浓度 (2600,1500)				7.28E-02	7.93E-01	8.66E-01	43.29	达标	

表 5-36 本项目完成后各点位乙醛小时平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
乙醛	1	山前徐庄村	1 小时平均	1.43E-03	2.00E-04	1.63E-03	16.27	达标		
	2	樊庄		1.40E-03	2.00E-04	1.60E-03	15.97	达标		
	3	紫云镇		1.37E-03	2.00E-04	1.57E-03	15.69	达标		
	4	丁庄社区		1.15E-03	2.00E-04	1.35E-03	13.53	达标		
	5	张道庄村		3.61E-03	2.00E-04	3.81E-03	38.15	达标		
	6	七里店村		1.24E-03	2.00E-04	1.44E-03	14.4	达标		
	7	坡刘村		1.22E-03	2.00E-04	1.42E-03	14.24	达标		
	8	杨庄		1.24E-03	2.00E-04	1.44E-03	14.38	达标		
	9	十里铺村		1.11E-03	2.00E-04	1.31E-03	13.13	达标		
	10	东朱庄		1.12E-03	2.00E-04	1.32E-03	13.16	达标		
	11	侯坟		2.22E-03	2.00E-04	2.42E-03	24.24	达标		
	12	山前古庄村		1.22E-03	2.00E-04	1.42E-03	14.23	达标		
	13	塔王庄村		1.47E-03	2.00E-04	1.67E-03	16.74	达标		
	14	葛沟		9.10E-04	2.00E-04	1.11E-03	11.1	达标		
	15	石庄		1.33E-03	2.00E-04	1.53E-03	15.29	达标		
	16	上沟		1.63E-03	2.00E-04	1.83E-03	18.3	达标		
	17	侯堂村		1.34E-03	2.00E-04	1.54E-03	15.38	达标		
	18	颜坟		8.59E-04	2.00E-04	1.06E-03	10.59	达标		
	19	孙湾		2.30E-04	2.00E-04	4.30E-04	4.3	达标		
	20	怡景社区		1.16E-03	2.00E-04	1.36E-03	13.65	达标		
	21	丁沟		9.09E-04	2.00E-04	1.11E-03	11.09	达标		
	22	方庄		2.88E-04	2.00E-04	4.88E-04	4.88	达标		
	23	湛北镇初中		2.93E-03	2.00E-04	3.13E-03	31.31	达标		
	24	李钦庄		7.24E-04	2.00E-04	9.24E-04	9.24	达标		
	25	东孙庄		6.93E-04	2.00E-04	8.93E-04	8.93	达标		
	26	五里埔		8.87E-04	2.00E-04	1.09E-03	10.87	达标		
	27	北丁庄		8.85E-04	2.00E-04	1.09E-03	10.85	达标		
	28	后庄		7.92E-04	2.00E-04	9.92E-04	9.92	达标		
	29	湛北镇		1.23E-03	2.00E-04	1.43E-03	14.33	达标		
	30	李成功村		8.32E-04	2.00E-04	1.03E-03	10.32	达标		
	31	刘庄		6.90E-04	2.00E-04	8.90E-04	8.9	达标		
	32	郭庄		6.99E-04	2.00E-04	8.99E-04	8.99	达标		
	33	二道沟		9.49E-04	2.00E-04	1.15E-03	11.49	达标		
	34	雷洞村		1.78E-04	2.00E-04	3.78E-04	3.78	达标		
	35	寺门村		6.56E-04	2.00E-04	8.56E-04	8.56	达标		
	区域最大落地浓度 (-900,-350)				5.57E-03	2.00E-04	5.77E-03	57.66	达标	
	一类区最大落地浓度 (2600,1500)				3.04E-03	2.00E-04	3.24E-03	32.40	达标	

表 5-37 本项目完成后各点位氨小时平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
氨	1	山前徐庄村	1 小时平均	4.93E-03	6.67E-02	7.16E-02	35.80	达标		
	2	樊庄		3.65E-03	6.67E-02	7.03E-02	35.16	达标		
	3	紫云镇		3.14E-03	6.67E-02	6.98E-02	34.91	达标		
	4	丁庄社区		3.93E-03	6.67E-02	7.06E-02	35.30	达标		
	5	张道庄村		8.92E-03	6.67E-02	7.56E-02	37.79	达标		
	6	七里店村		4.00E-03	6.67E-02	7.07E-02	35.33	达标		
	7	坡刘村		3.89E-03	6.67E-02	7.06E-02	35.28	达标		
	8	杨庄		3.71E-03	6.67E-02	7.04E-02	35.19	达标		
	9	十里铺村		3.12E-03	6.67E-02	6.98E-02	34.89	达标		
	10	东朱庄		3.58E-03	6.67E-02	7.02E-02	35.12	达标		
	11	侯坟		6.44E-03	6.67E-02	7.31E-02	36.55	达标		
	12	山前古庄村		3.44E-03	6.67E-02	7.01E-02	35.05	达标		
	13	塔王庄村		4.51E-03	6.67E-02	7.12E-02	35.59	达标		
	14	葛沟		8.94E-04	6.67E-02	6.76E-02	33.78	达标		
	15	石庄		4.02E-03	6.67E-02	7.07E-02	35.34	达标		
	16	上沟		1.44E-03	6.67E-02	6.81E-02	34.05	达标		
	17	侯堂村		3.72E-03	6.67E-02	7.04E-02	35.19	达标		
	18	颜坟		3.13E-03	6.67E-02	6.98E-02	34.90	达标		
	19	孙湾		3.15E-04	6.67E-02	6.70E-02	33.49	达标		
	20	怡景社区		3.52E-03	6.67E-02	7.02E-02	35.09	达标		
	21	丁沟		2.66E-03	6.67E-02	6.93E-02	34.66	达标		
	22	方庄		3.94E-04	6.67E-02	6.71E-02	33.53	达标		
	23	湛北镇初中		1.33E-03	6.67E-02	6.80E-02	34.00	达标		
	24	李钦庄		1.46E-03	6.67E-02	6.81E-02	34.07	达标		
	25	东孙庄		2.03E-03	6.67E-02	6.87E-02	34.35	达标		
	26	五里埔		2.70E-03	6.67E-02	6.94E-02	34.68	达标		
	27	北丁庄		2.60E-03	6.67E-02	6.93E-02	34.63	达标		
	28	后庄		1.60E-03	6.67E-02	6.83E-02	34.13	达标		
	29	湛北镇		3.15E-03	6.67E-02	6.98E-02	34.91	达标		
	30	李成功村		9.11E-04	6.67E-02	6.76E-02	33.79	达标		
	31	刘庄		1.81E-03	6.67E-02	6.85E-02	34.24	达标		
	32	郭庄		2.05E-03	6.67E-02	6.87E-02	34.36	达标		
	33	二道沟		7.08E-04	6.67E-02	6.74E-02	33.69	达标		
	34	雷洞村		2.23E-04	6.67E-02	6.69E-02	33.46	达标		
	35	寺门村		2.03E-03	6.67E-02	6.87E-02	34.35	达标		
	区域最大落地浓度 (-800,-300)				1.88E-02	6.67E-02	8.55E-02	42.74	达标	
	一类区最大落地浓度 (2600,1500)				3.73E-03	6.67E-02	7.04E-02	35.22	达标	

表 5-38 本项目完成后各点位硫化氢小时平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
硫化氢	1	山前徐庄村	1 小时平均	2.73E-04	1.50E-05	2.88E-04	2.88	达标		
	2	樊庄		2.99E-04	1.50E-05	3.14E-04	3.14	达标		
	3	紫云镇		3.26E-04	1.50E-05	3.41E-04	3.41	达标		
	4	丁庄社区		1.00E-03	1.50E-05	1.02E-03	10.19	达标		
	5	张道庄村		9.70E-04	1.50E-05	9.85E-04	9.85	达标		
	6	七里店村		2.88E-04	1.50E-05	3.03E-04	3.03	达标		
	7	坡刘村		3.12E-04	1.50E-05	3.27E-04	3.27	达标		
	8	杨庄		2.91E-04	1.50E-05	3.06E-04	3.06	达标		
	9	十里铺村		2.56E-04	1.50E-05	2.71E-04	2.71	达标		
	10	东朱庄		2.02E-04	1.50E-05	2.17E-04	2.17	达标		
	11	侯坟		3.54E-04	1.50E-05	3.69E-04	3.69	达标		
	12	山前古庄村		2.43E-04	1.50E-05	2.58E-04	2.58	达标		
	13	塔王庄村		3.59E-04	1.50E-05	3.74E-04	3.74	达标		
	14	葛沟		2.56E-04	1.50E-05	2.71E-04	2.71	达标		
	15	石庄		3.52E-04	1.50E-05	3.67E-04	3.67	达标		
	16	上沟		2.86E-05	1.50E-05	4.36E-05	0.44	达标		
	17	侯堂村		3.76E-04	1.50E-05	3.91E-04	3.91	达标		
	18	颜坟		2.25E-04	1.50E-05	2.40E-04	2.4	达标		
	19	孙湾		2.11E-05	1.50E-05	3.61E-05	0.36	达标		
	20	怡景社区		3.16E-04	1.50E-05	3.31E-04	3.31	达标		
	21	丁沟		1.90E-04	1.50E-05	2.05E-04	2.05	达标		
	22	方庄		2.22E-05	1.50E-05	3.72E-05	0.37	达标		
	23	湛北镇初中		1.31E-04	1.50E-05	1.46E-04	1.46	达标		
	24	李钦庄		2.68E-04	1.50E-05	2.83E-04	2.83	达标		
	25	东孙庄		3.07E-04	1.50E-05	3.22E-04	3.22	达标		
	26	五里埔		1.55E-04	1.50E-05	1.70E-04	1.7	达标		
	27	北丁庄		1.90E-04	1.50E-05	2.05E-04	2.05	达标		
	28	后庄		1.66E-04	1.50E-05	1.81E-04	1.81	达标		
	29	湛北镇		2.64E-04	1.50E-05	2.79E-04	2.79	达标		
	30	李成功村		2.62E-04	1.50E-05	2.77E-04	2.77	达标		
	31	刘庄		2.63E-04	1.50E-05	2.78E-04	2.78	达标		
	32	郭庄		1.55E-04	1.50E-05	1.70E-04	1.7	达标		
	33	二道沟		1.90E-04	1.50E-05	2.05E-04	2.05	达标		
	34	雷洞村		1.40E-05	1.50E-05	2.90E-05	0.29	达标		
	35	寺门村		1.13E-04	1.50E-05	1.28E-04	1.28	达标		
	区域最大落地浓度 (-800,-300)				2.16E-03	1.50E-05	2.18E-03	21.78	达标	
	一类区最大落地浓度 (2600,1500)				2.51E-04	1.50E-05	2.66E-04	2.66	达标	

表 5-39 本项目完成后各点位 SO₂ 小时平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
SO ₂	1	山前徐庄村	1 小时平均	4.94E-04	2.80E-02	2.85E-02	19.00	达标		
	2	樊庄		5.14E-04	2.80E-02	2.85E-02	19.01	达标		
	3	紫云镇		4.72E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.98	达标		
	4	丁庄社区		4.51E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.97	达标		
	5	张道庄村		4.81E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.99	达标		
	6	七里店村		4.89E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.99	达标		
	7	坡刘村		4.50E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.97	达标		
	8	杨庄		4.53E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.97	达标		
	9	十里铺村		4.10E-04	2.80E-02	2.84E-02	18.94	达标		
	10	东朱庄		3.12E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.87	达标		
	11	侯坟		3.06E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.87	达标		
	12	山前古庄村		3.88E-04	2.80E-02	2.84E-02	18.93	达标		
	13	塔王庄村		3.38E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.89	达标		
	14	葛沟		4.89E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.99	达标		
	15	石庄		3.61E-04	2.80E-02	2.84E-02	18.91	达标		
	16	上沟		1.87E-03	2.80E-02	2.99E-02	19.91	达标		
	17	侯堂村		3.49E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.90	达标		
	18	颜坟		3.51E-04	2.80E-02	2.84E-02	18.90	达标		
	19	孙湾		1.47E-04	2.80E-02	2.81E-02	18.76	达标		
	20	怡景社区		3.13E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.88	达标		
	21	丁沟		3.03E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.87	达标		
	22	方庄		5.11E-04	2.80E-02	2.85E-02	19.01	达标		
	23	湛北镇初中		1.43E-03	2.80E-02	2.94E-02	19.62	达标		
	24	李钦庄		3.00E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.87	达标		
	25	东孙庄		3.00E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.87	达标		
	26	五里埔		2.80E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.85	达标		
	27	北丁庄		3.59E-04	2.80E-02	2.84E-02	18.91	达标		
	28	后庄		3.86E-04	2.80E-02	2.84E-02	18.92	达标		
	29	湛北镇		2.99E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.87	达标		
	30	李成功村		3.97E-04	2.80E-02	2.84E-02	18.93	达标		
	31	刘庄		2.58E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.84	达标		
	32	郭庄		2.93E-04	2.80E-02	2.83E-02	18.86	达标		
	33	二道沟		4.68E-04	2.80E-02	2.85E-02	18.98	达标		
	34	雷洞村		1.27E-04	2.80E-02	2.81E-02	18.76	达标		
	35	寺门村		2.67E-04	2.80E-02	2.82E-02	18.84	达标		
	区域最大落地浓度 (-900,-350)				5.98E-03	2.80E-02	3.40E-02	22.66	达标	
	一类区最大落地浓度 (-950,-2600)				2.46E-03	2.80E-02	3.05E-02	20.31	达标	

表 5-40 本项目完成后各点位 SO₂ 日平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
SO ₂	1	山前徐庄村	日平均	6.84E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.14	达标		
	2	樊庄		1.08E-04	1.75E-02	1.76E-02	35.22	达标		
	3	紫云镇		6.57E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.13	达标		
	4	丁庄社区		6.58E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.13	达标		
	5	张道庄村		4.22E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.08	达标		
	6	七里店村		2.68E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.05	达标		
	7	坡刘村		5.24E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.10	达标		
	8	杨庄		9.72E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.19	达标		
	9	十里铺村		6.85E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.14	达标		
	10	东朱庄		2.93E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.06	达标		
	11	侯坟		2.46E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.05	达标		
	12	山前古庄村		6.70E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.13	达标		
	13	塔王庄村		2.73E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.05	达标		
	14	葛沟		5.38E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.11	达标		
	15	石庄		3.02E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.06	达标		
	16	上沟		1.49E-04	1.75E-02	1.76E-02	35.30	达标		
	17	侯堂村		3.05E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.06	达标		
	18	颜坟		2.86E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.06	达标		
	19	孙湾		9.36E-06	1.75E-02	1.75E-02	35.02	达标		
	20	怡景社区		2.58E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.05	达标		
	21	丁沟		3.27E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.07	达标		
	22	方庄		2.14E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.04	达标		
	23	湛北镇初中		1.22E-04	1.75E-02	1.76E-02	35.24	达标		
	24	李钦庄		3.66E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.07	达标		
	25	东孙庄		3.55E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.07	达标		
	26	五里埔		2.04E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.04	达标		
	27	北丁庄		4.74E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.09	达标		
	28	后庄		4.82E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.10	达标		
	29	湛北镇		5.77E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.12	达标		
	30	李成功村		4.69E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.09	达标		
	31	刘庄		2.48E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.05	达标		
	32	郭庄		3.04E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.06	达标		
	33	二道沟		5.04E-05	1.75E-02	1.76E-02	35.10	达标		
	34	雷洞村		6.49E-06	1.75E-02	1.75E-02	35.01	达标		
	35	寺门村		2.83E-05	1.75E-02	1.75E-02	35.06	达标		
	区域最大落地浓度 (-50,-250)				7.45E-04	1.75E-02	1.82E-02	36.49	达标	
	一类区最大落地浓度 (2600,1500)				2.08E-04	1.75E-02	1.77E-02	35.42	达标	

表 5-41 本项目完成后各点位 SO₂ 年平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
SO ₂	1	山前徐庄村	年平均	4.15E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	2	樊庄		1.03E-05	1.35E-02	1.35E-02	67.40	达标		
	3	紫云镇		4.00E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	4	丁庄社区		7.09E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.39	达标		
	5	张道庄村		3.37E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	6	七里店村		1.40E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	7	坡刘村		4.48E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	8	杨庄		8.52E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.39	达标		
	9	十里铺村		5.64E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.38	达标		
	10	东朱庄		1.13E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	11	侯坟		8.50E-07	1.35E-02	1.35E-02	67.35	达标		
	12	山前古庄村		3.65E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	13	塔王庄村		1.64E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	14	葛沟		2.32E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	15	石庄		2.15E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	16	上沟		2.31E-05	1.35E-02	1.35E-02	67.47	达标		
	17	侯堂村		2.19E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	18	颜坟		3.22E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	19	孙湾		1.04E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	20	怡景社区		1.62E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	21	丁沟		2.23E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	22	方庄		1.24E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	23	湛北镇初中		1.55E-05	1.35E-02	1.35E-02	67.43	达标		
	24	李钦庄		2.35E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	25	东孙庄		2.40E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	26	五里埔		7.90E-07	1.35E-02	1.35E-02	67.35	达标		
	27	北丁庄		2.44E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	28	后庄		4.27E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	29	湛北镇		4.22E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	30	李成功村		5.15E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.38	达标		
	31	刘庄		1.88E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	32	郭庄		1.93E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.36	达标		
	33	二道沟		4.57E-06	1.35E-02	1.35E-02	67.37	达标		
	34	雷洞村		7.60E-07	1.35E-02	1.35E-02	67.50	达标		
	35	寺门村		6.80E-07	1.35E-02	1.35E-02	67.35	达标		
	区域最大落地浓度 (-50,-250)				1.58E-04	1.35E-02	1.36E-02	68.14	达标	
	一类区最大落地浓度 (2600,1500)				2.47E-05	1.35E-02	1.35E-02	67.62	达标	

表 5-42 本项目完成后各点位 NO_x 小时平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况		
NO _x	1	山前徐庄村	1 小时平均	1.53E-03	4.20E-02	4.35E-02	17.41	达标		
	2	樊庄		1.59E-03	4.20E-02	4.36E-02	17.44	达标		
	3	紫云镇		1.46E-03	4.20E-02	4.35E-02	17.38	达标		
	4	丁庄社区		1.40E-03	4.20E-02	4.34E-02	17.36	达标		
	5	张道庄村		1.49E-03	4.20E-02	4.35E-02	17.40	达标		
	6	七里店村		1.51E-03	4.20E-02	4.35E-02	17.41	达标		
	7	坡刘村		1.39E-03	4.20E-02	4.34E-02	17.36	达标		
	8	杨庄		1.40E-03	4.20E-02	4.34E-02	17.36	达标		
	9	十里铺村		1.27E-03	4.20E-02	4.33E-02	17.31	达标		
	10	东朱庄		9.67E-04	4.20E-02	4.30E-02	17.19	达标		
	11	侯坟		9.47E-04	4.20E-02	4.29E-02	17.18	达标		
	12	山前古庄村		1.20E-03	4.20E-02	4.32E-02	17.28	达标		
	13	塔王庄村		1.05E-03	4.20E-02	4.30E-02	17.22	达标		
	14	葛沟		1.51E-03	4.20E-02	4.35E-02	17.41	达标		
	15	石庄		1.12E-03	4.20E-02	4.31E-02	17.25	达标		
	16	上沟		5.78E-03	4.20E-02	4.78E-02	19.11	达标		
	17	侯堂村		1.08E-03	4.20E-02	4.31E-02	17.23	达标		
	18	颜坟		1.09E-03	4.20E-02	4.31E-02	17.23	达标		
	19	孙湾		4.55E-04	4.20E-02	4.25E-02	16.98	达标		
	20	怡景社区		9.70E-04	4.20E-02	4.30E-02	17.19	达标		
	21	丁沟		9.37E-04	4.20E-02	4.29E-02	17.17	达标		
	22	方庄		1.58E-03	4.20E-02	4.36E-02	17.43	达标		
	23	湛北镇初中		4.42E-03	4.20E-02	4.64E-02	18.57	达标		
	24	李钦庄		9.29E-04	4.20E-02	4.29E-02	17.17	达标		
	25	东孙庄		9.29E-04	4.20E-02	4.29E-02	17.17	达标		
	26	五里埔		8.68E-04	4.20E-02	4.29E-02	17.15	达标		
	27	北丁庄		1.11E-03	4.20E-02	4.31E-02	17.24	达标		
	28	后庄		1.20E-03	4.20E-02	4.32E-02	17.28	达标		
	29	湛北镇		9.27E-04	4.20E-02	4.29E-02	17.17	达标		
	30	李成功村		1.23E-03	4.20E-02	4.32E-02	17.29	达标		
	31	刘庄		8.00E-04	4.20E-02	4.28E-02	17.12	达标		
	32	郭庄		9.08E-04	4.20E-02	4.29E-02	17.16	达标		
	33	二道沟		1.45E-03	4.20E-02	4.35E-02	17.38	达标		
	34	雷洞村		4.17E-04	4.20E-02	4.24E-02	16.97	达标		
	35	寺门村		8.27E-04	4.20E-02	4.28E-02	17.13	达标		
	区域最大落地浓度 (-900,-350)				1.62E-02	4.20E-02	5.82E-02	23.29	达标	
	一类区最大落地浓度 (-950,-2600)				7.99E-03	4.20E-02	5.00E-02	20.00	达标	

表 5-43 本项目完成后各点位 NO_x 日平均浓度叠加值一览表

污染物	序号	预测点	平均时段	贡献值 mg/m³	现状浓度 mg/m³	叠加后浓度 mg/m³	占标率 %	达标 情况	
NO _x	1	山前徐庄村	日平均	2.12E-04	1.03E-02	1.05E-02	15.06	达标	
	2	樊庄		3.34E-04	1.03E-02	1.07E-02	15.24	达标	
	3	紫云镇		2.03E-04	1.03E-02	1.05E-02	15.05	达标	
	4	丁庄社区		2.04E-04	1.03E-02	1.05E-02	15.05	达标	
	5	张道庄村		1.31E-04	1.03E-02	1.05E-02	14.95	达标	
	6	七里店村		8.31E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.88	达标	
	7	坡刘村		1.62E-04	1.03E-02	1.05E-02	14.99	达标	
	8	杨庄		3.01E-04	1.03E-02	1.06E-02	15.19	达标	
	9	十里铺村		2.12E-04	1.03E-02	1.05E-02	15.06	达标	
	10	东朱庄		9.07E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.89	达标	
	11	侯坟		7.63E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.87	达标	
	12	山前古庄村		2.08E-04	1.03E-02	1.05E-02	15.06	达标	
	13	塔王庄村		8.45E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.88	达标	
	14	葛沟		1.67E-04	1.03E-02	1.05E-02	15.00	达标	
	15	石庄		9.36E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.90	达标	
	16	上沟		4.62E-04	1.03E-02	1.08E-02	15.42	达标	
	17	侯堂村		9.46E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.9	达标	
	18	颜坟		8.85E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.89	达标	
	19	孙湾		2.90E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.8	达标	
	20	怡景社区		7.99E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.88	达标	
	21	丁沟		1.01E-04	1.03E-02	1.04E-02	14.91	达标	
	22	方庄		6.61E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.86	达标	
	23	湛北镇初中		3.79E-04	1.03E-02	1.07E-02	15.3	达标	
	24	李钦庄		1.13E-04	1.03E-02	1.04E-02	14.92	达标	
	25	东孙庄		1.10E-04	1.03E-02	1.04E-02	14.92	达标	
	26	五里埔		6.31E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.85	达标	
	27	北丁庄		1.47E-04	1.03E-02	1.05E-02	14.97	达标	
	28	后庄		1.49E-04	1.03E-02	1.05E-02	14.98	达标	
	29	湛北镇		1.79E-04	1.03E-02	1.05E-02	15.02	达标	
	30	李成功村		1.45E-04	1.03E-02	1.05E-02	14.97	达标	
	31	刘庄		7.67E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.87	达标	
	32	郭庄		9.41E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.9	达标	
	33	二道沟		1.56E-04	1.03E-02	1.05E-02	14.98	达标	
	34	雷洞村		2.39E-05	1.03E-02	1.03E-02	14.75	达标	
	35	寺门村		8.75E-05	1.03E-02	1.04E-02	14.89	达标	
	区域最大落地浓度 (-50,-250)				2.31E-03	1.03E-02	1.26E-02	18.06	达标
	一类区最大落地浓度 (-950,-2600)				7.57E-04	1.03E-02	1.11E-02	15.80	达标



图 5-8 评价范围内 NMHC 小时平均浓度叠加值分布图 $\mu\text{g}/\text{m}^3$

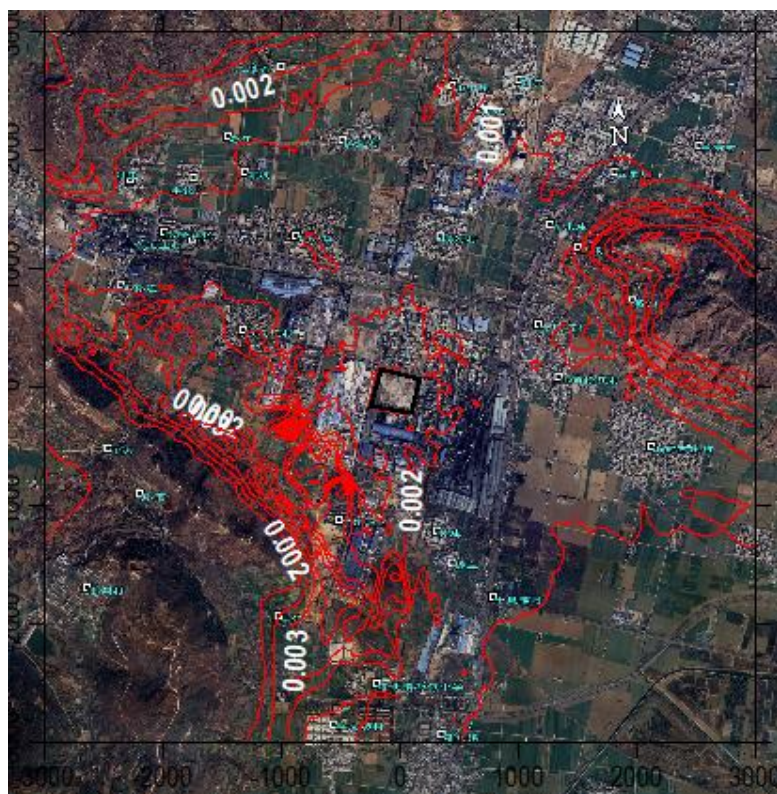


图 5-9 评价范围内乙醛小时平均浓度叠加值分布图 $\mu\text{g}/\text{m}^3$



图 5-10 评价范围内氨小时平均浓度叠加值分布图 mg/m^3

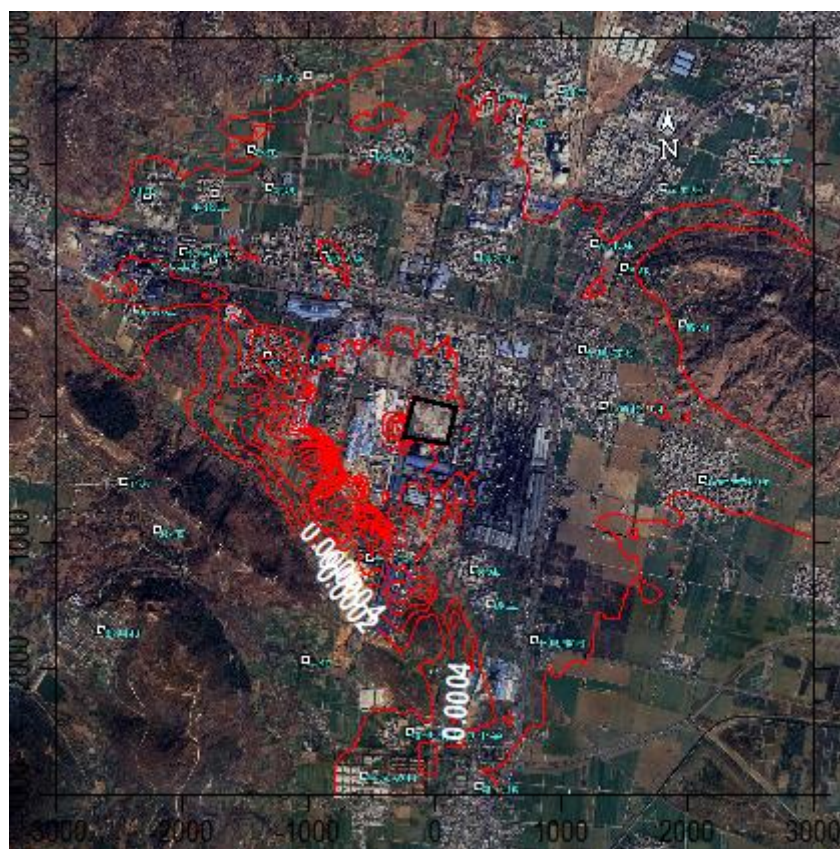


图 5-11 评价范围内硫化氢小时平均浓度叠加值分布图 mg/m^3



图 5-12 评价范围内 SO₂ 小时平均浓度叠加值分布图 mg/m³



图 5-13 评价范围内 SO₂ 日平均浓度叠加值分布图 mg/m³



图 5-14 评价范围内 SO₂ 年平均浓度叠加值分布图 mg/m³



图 5-15 评价范围内 NO_x 小时平均浓度叠加值分布图 mg/m³



图 5-16 评价范围内 NO_x 日平均浓度叠加值分布图 mg/m³

5.1.11.5 本项目完成后年均浓度变化情况预测

由于襄城县 PM₁₀ 年平均质量浓度和第 98 百分位数日平均质量浓度均出现超标，因此项目所在的襄城县属于环境空气质量不达标区，目前襄城县未编制大气环境质量限期达标规划；根据导则要求，需开展 PM₁₀ 超标污染物的区域环境质量变化评价，本项目区域削减源为许昌欧力堡陶瓷有限公司年产 1200 万高档建筑卫生陶瓷项目，该公司位于本公司西侧 45m，位于本项目环境空气评价范围内。根据相关资料，该企业于 2025 年 8 月 1 日停止生产经营并注销排污许可证，其拆除前的现有排放源可用作本项目替代源。预测结果见表 5-44。

表 5-44 本项目完成后 PM₁₀ 年均浓度变化情况预测结果一览

序号	项目	单位	数值
			PM ₁₀
1	本项目排放源对网格点年平均贡献浓度贡献值的算术平均值	μg/m ³	9.8777E-02
2	区域削减源对网格点年平均贡献浓度贡献值的算术平均值	μg/m ³	1.6018E-01
3	预测范围年平均质量浓度变化率	%	-38.33

由表 5-44 可知，区域削减源替代后预测范围的 PM_{10} 年平均浓度变化率 k 为-38.33%，小于-20%，因此项目实施后区域 PM_{10} 的环境质量整体改善。

5.1.11.6 非正常工况贡献值预测

非正常工况下，本工程对各敏感点及网格点处的正常工况各污染物小时浓度贡献值见下表。

表 5-45 非正常工况各污染因子小时浓度预测结果一览

序号	关心点	PM_{10}		SO_2		NO_x		达标情况
		浓度值 mg/m^3	占标率%	浓度值 mg/m^3	占标率%	浓度值 mg/m^3	占标率%	
1	山前徐庄村	4.26E-03	1.42	4.94E-03	3.29	9.16E-03	3.66	达标
2	樊庄	4.43E-03	1.48	5.14E-03	3.43	9.54E-03	3.81	达标
3	紫云镇	4.08E-03	1.36	4.72E-03	3.15	8.77E-03	3.51	达标
4	丁庄社区	3.89E-03	1.30	4.51E-03	3.01	8.37E-03	3.35	达标
5	张道庄村	4.15E-03	1.38	4.81E-03	3.21	8.93E-03	3.57	达标
6	七里店村	4.22E-03	1.41	4.89E-03	3.26	9.07E-03	3.63	达标
7	坡刘村	3.89E-03	1.30	4.50E-03	3.00	8.36E-03	3.34	达标
8	杨庄	3.91E-03	1.30	4.53E-03	3.02	8.40E-03	3.36	达标
9	十里铺村	3.54E-03	1.18	4.10E-03	2.73	7.61E-03	3.04	达标
10	东朱庄	2.69E-03	0.90	3.12E-03	2.08	5.79E-03	2.32	达标
11	侯坟	2.64E-03	0.88	3.06E-03	2.04	5.68E-03	2.27	达标
12	山前古庄村	3.35E-03	1.12	3.88E-03	2.59	7.20E-03	2.88	达标
13	塔王庄村	2.91E-03	0.97	3.38E-03	2.25	6.27E-03	2.51	达标
14	葛沟	4.22E-03	1.41	4.89E-03	3.26	9.07E-03	3.63	达标
15	石庄	3.11E-03	1.04	3.61E-03	2.40	6.69E-03	2.68	达标
16	上沟	1.61E-02	5.37	1.87E-02	12.45	3.47E-02	13.87	达标
17	侯堂村	3.01E-03	1.00	3.49E-03	2.33	6.48E-03	2.59	达标
18	颜坟	3.03E-03	1.01	3.51E-03	2.34	6.51E-03	2.61	达标
19	孙湾	1.27E-03	0.42	1.47E-03	0.98	2.73E-03	1.09	达标
20	怡景社区	2.70E-03	0.90	3.13E-03	2.09	5.81E-03	2.32	达标
21	丁沟	2.61E-03	0.87	3.03E-03	2.02	5.62E-03	2.25	达标
22	方庄	4.41E-03	1.47	5.11E-03	3.40	9.48E-03	3.79	达标

序号	关心点	PM ₁₀		SO ₂		NO _x		达标情况
		浓度值 mg/m ³	占标率%	浓度值 mg/m ³	占标率%	浓度值 mg/m ³	占标率%	
23	湛北镇初中	1.23E-02	4.10	1.43E-02	9.51	2.65E-02	10.59	达标
24	李钦庄	2.59E-03	0.86	3.00E-03	2.00	5.57E-03	2.23	达标
25	东孙庄	2.59E-03	0.86	3.00E-03	2.00	5.57E-03	2.23	达标
26	五里埔	2.42E-03	0.81	2.80E-03	1.87	5.20E-03	2.08	达标
27	北丁庄	3.10E-03	1.03	3.59E-03	2.39	6.67E-03	2.67	达标
28	后庄	3.34E-03	1.11	3.86E-03	2.58	7.17E-03	2.87	达标
29	湛北镇	2.58E-03	0.86	2.99E-03	2.00	5.56E-03	2.22	达标
30	李成功村	3.43E-03	1.14	3.97E-03	2.65	7.37E-03	2.95	达标
31	刘庄	2.23E-03	0.74	2.58E-03	1.72	4.80E-03	1.92	达标
32	郭庄	2.53E-03	0.84	2.93E-03	1.96	5.45E-03	2.18	达标
33	二道沟	4.04E-03	1.35	4.68E-03	3.12	8.69E-03	3.48	达标
34	雷洞村	1.09E-03	0.73	1.27E-03	0.84	2.35E-03	0.94	达标
35	寺门村	2.31E-03	0.77	2.67E-03	1.78	4.96E-03	1.98	达标
区域最大落地浓度 (-900, -350)		4.52E-02	15.08	5.24E-02	34.94	9.73E-02	38.92	达标
一类区最大落地浓度 (-100, -2600)		2.03E-02	15.08	2.35E-02	34.94	4.36E-02	17.44	达标

非正常情况下，各环境空气敏感点及区域最大落地浓度贡献值较正常工况下均有所增加。评价建议本项目加强管理、充分利用先进的生产设备及监控手段，减少甚至避免非正常工况及事故的发生频率，因此，评价建议本项目采取以下措施以降低工程非正常工况及事故的发生频率：

- a、对设备进行定时维护检修，确保各设备处于正常运行状态。
- b、装置区、罐区、导热油炉等安装监测及报警设备，及时发现生产过程中的异常现象，杜绝事故排放的发生。
- c、事故水池应设计有储存事故废水、废液的余量。
- d、制定事故紧急预案及事故报告制度。

5.1.11.7 厂界小时浓度贡献值

按照 40m 等间距将厂界划分为 38 段，用每段的端点代表该段浓度值，从而计算厂界大气污染物浓度的贡献值，结果见表 5-46。

表 5-46 污染物排放对厂界浓度的贡献值

序号	点位		NMHC	乙醛	PM ₁₀	SO ₂	NO _x	氨	硫化氢
	X	Y	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³
1	-182	174	5.96E-02	2.20E-03	2.22E-02	1.73E-03	5.13E-03	5.91E-03	4.58E-04
2	-143	164	5.88E-02	2.23E-03	2.20E-02	1.75E-03	5.21E-03	5.45E-03	4.15E-04
3	-105	154	5.23E-02	2.41E-03	2.15E-02	1.98E-03	5.88E-03	5.27E-03	4.10E-04
4	-66	144	5.20E-02	3.19E-03	2.35E-02	2.10E-03	6.25E-03	6.39E-03	5.01E-04
5	-27	135	5.47E-02	3.10E-03	2.51E-02	2.05E-03	6.08E-03	6.02E-03	4.74E-04
6	12	125	7.01E-02	2.56E-03	2.26E-02	1.91E-03	5.68E-03	5.53E-03	4.19E-04
7	50	115	6.50E-02	2.37E-03	2.40E-02	2.34E-03	6.96E-03	5.30E-03	4.01E-04
8	89	105	6.17E-02	2.19E-03	2.57E-02	3.26E-03	9.69E-03	5.09E-03	3.99E-04
9	128	95	6.98E-02	2.39E-03	2.70E-02	3.58E-03	1.06E-02	5.48E-03	4.30E-04
10	167	85	5.55E-02	1.75E-03	2.47E-02	3.31E-03	9.84E-03	5.68E-03	4.47E-04
11	188	80	4.98E-02	1.81E-03	2.49E-02	3.05E-03	9.05E-03	5.46E-03	4.29E-04
12	179	41	5.13E-02	1.87E-03	2.47E-02	2.59E-03	7.68E-03	5.08E-03	3.99E-04
13	169	2	4.80E-02	1.82E-03	2.22E-02	1.98E-03	5.90E-03	4.62E-03	3.51E-04
14	160	-37	5.73E-02	2.17E-03	2.64E-02	1.99E-03	5.91E-03	4.57E-03	3.46E-04
15	151	-76	4.78E-02	1.80E-03	2.65E-02	3.01E-03	8.96E-03	4.81E-03	3.64E-04
16	141	-115	4.94E-02	1.88E-03	3.83E-02	3.36E-03	9.98E-03	4.47E-03	3.38E-04
17	132	-154	5.16E-02	1.93E-03	4.30E-02	3.54E-03	1.05E-02	4.22E-03	3.20E-04
18	122	-192	5.47E-02	2.00E-03	4.59E-02	4.97E-03	1.48E-02	4.45E-03	3.40E-04
19	113	-231	6.25E-02	2.30E-03	7.30E-02	5.14E-03	1.53E-02	4.40E-03	3.31E-04
20	110	-244	6.29E-02	2.30E-03	6.74E-02	5.07E-03	1.50E-02	4.42E-03	3.31E-04
21	71	-237	6.49E-02	2.37E-03	4.51E-02	5.75E-03	1.71E-02	4.73E-03	3.58E-04
22	31	-229	5.61E-02	2.08E-03	4.35E-02	6.55E-03	1.95E-02	4.70E-03	3.57E-04
23	-8	-222	5.87E-02	2.17E-03	5.38E-02	7.38E-03	2.19E-02	4.91E-03	3.71E-04
24	-47	-215	5.36E-02	2.27E-03	3.37E-02	1.00E-02	2.98E-02	4.63E-03	3.50E-04
25	-87	-207	6.86E-02	2.45E-03	3.83E-02	1.66E-02	4.92E-02	6.48E-03	4.93E-04
26	-126	-200	7.36E-02	2.66E-03	3.17E-02	1.53E-02	4.54E-02	8.02E-03	6.08E-04
27	-166	-193	6.43E-02	2.37E-03	2.19E-02	1.10E-02	3.27E-02	7.76E-03	6.03E-04
28	-205	-186	6.00E-02	2.28E-03	2.24E-02	1.43E-02	4.24E-02	9.66E-03	7.57E-04
29	-244	-178	5.71E-02	2.06E-03	2.32E-02	1.03E-02	3.06E-02	1.16E-02	9.00E-04
30	-267	-174	6.03E-02	2.22E-03	2.33E-02	9.14E-03	2.71E-02	6.96E-03	5.33E-04
31	-258	-135	5.52E-02	2.06E-03	2.29E-02	1.13E-02	3.35E-02	1.19E-02	9.29E-04
32	-248	-96	5.95E-02	2.16E-03	2.35E-02	1.22E-02	3.61E-02	1.74E-02	1.32E-03
33	-239	-57	5.70E-02	2.17E-03	2.20E-02	1.05E-02	3.12E-02	1.95E-02	1.47E-03
34	-229	-18	5.70E-02	2.15E-03	2.25E-02	6.30E-03	1.87E-02	1.10E-02	8.35E-04
35	-220	20	5.61E-02	2.14E-03	2.45E-02	2.77E-03	8.22E-03	9.34E-03	7.29E-04

序号	点位		NMHC	乙醛	PM ₁₀	SO ₂	NO _x	氨	硫化氢
	X	Y	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³	mg/m ³
36	-210	59	9.05E-02	3.29E-03	2.27E-02	2.50E-03	7.42E-03	6.73E-03	5.23E-04
37	-201	98	9.63E-02	3.61E-03	2.38E-02	2.17E-03	6.46E-03	5.75E-03	4.46E-04
38	-191	137	6.14E-02	2.34E-03	2.40E-02	1.91E-03	5.69E-03	6.30E-03	4.87E-04
最大值			9.63E-02	3.61E-03	7.30E-02	2.20E-03	4.92E-02	1.95E-02	1.47E-03
《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）及修改单			4.0	/	1.0	/	/	/	/
《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015）表7排放标准			4.0	/	1.0	/	/	/	/
《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）			/	/	/	/	/	1.5	0.06

由表 5-45 可知，项目各污染因子对厂界浓度最大贡献值满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015 及 2024 年修改单）、《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015）表 7 排放标准及《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）浓度限值要求。

5.1.11.8 环境防护距离确定

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ2.2-2018）规定，采用进一步预测模型模拟评价基准年内，本项目及在建工程全厂污染源对厂界外主要污染物的短期贡献浓度分布，厂界外预测网格分辨率不应超过 50m。本项目大气防护距离厂界外网格分辨率设为 10m。

经计算，本项目厂界外各计算点大气污染物短期贡献浓度均能达到环境质量浓度限值要求，无需设置大气环境防护距离。

5.1.11.9 主要排气筒合理性分析

依据 GB/T13201-91 的要求，排气筒出口处气体排放速率 V_s 不低于按下式计算出的风速 V_c 的 1.5 倍：

$$V_c = \bar{V} \times \frac{2.303K^{\frac{1}{2}}}{\Gamma\left(1 + \frac{1}{K}\right)}$$

$$K = 0.74 + 0.19\bar{V}$$

式中： $\bar{V}$ --排气筒出口高度处环境风速的多年平均风速；

K --韦伯斜率；

$\Gamma(\lambda)$ -- Γ 函数， $\lambda = 1 + 1/K$ 。

本项目主要排气筒合理性分析见表 5-47。

表 5-47 排气筒出口流速 V_s 、 V_c 及 $1.5V_c$

序号	污染源	废气量 (Nm ³ /h)	排气筒 高度(m)	出口内 径(m)	出口流速 V_s (m/s)	V_c (m/s)	$1.5V_c$ (m/s)	合理性
1	DA009-1 万吨线-PTA 原料 上料废气、产品包装废气	5000	15	0.4	11.07	3.97	5.96	合理
2	DA010-4 万吨线-PTA 原料 上料废气、产品包装废气	5000	15	0.4	11.07	3.97	5.96	合理
3	DA010-4 万吨线-产品气力 输送废气	800	15	0.2	7.01	3.97	5.96	合理
4	依托 DA001-乙二醇储罐 废气	1945	15	0.25	11.01	3.97	5.96	合理
5	DA007-导热油炉、有机废 燃烧废气	12600	15	0.6	12.38	3.97	5.96	合理
6	依托 DA003-危废间废气	3600	15	0.3	14.15	3.97	5.96	合理
7	依托 DA004-质检化验废 气	5000	15	0.7	7.22	3.97	5.96	合理
8	DA006-废水站废气	4000	15	0.4	8.84	3.97	5.96	合理

由表 5-47 可知，本项目各个排气筒出口流速均大于 $1.5V_c$ ，能够满足 GB/T3840-91 要求，烟囱出口内径合理。

5.1.12 大气环境影响评价结论

(1) 本项目正常排放对环境空气的影响

① 贡献值

本项目完成后，本次工程对于环境空气保护目标的各污染物小时浓度贡献值能满足相关标准要求；各污染物的日均浓度贡献值均能满足相关标准要求；短期浓度贡献值的最大浓度占标率均小于 100%。

各污染物的年均浓度贡献值均能满足相关标准要求；短期浓度贡献值的最大浓度占标率均小于 100%，年均浓度贡献值的最大浓度占标率均

小于 30%，一类区的年均浓度贡献值的最大浓度占标率均小于 10%。

② 叠加值

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加区域在建项目污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后，环境空气保护目标 NMHC、乙醛、氨、硫化氢的小时浓度均能满足相关标准的要求；SO₂ 的小时浓度、日均浓度及年均浓度；NO_x 的小时浓度及日均浓度能满足相关标准的要求。

③ 年均浓度变化情况

对区域现状浓度超标污染物 PM₁₀ 进行区域环境质量变化评价的结果表明，在落实区域污染源削减方案的前提下，本项目实施后区域 PM₁₀ 的环境质量将整体改善。

（2）非正常排放对环境空气的影响

非正常情况下，各环境空气敏感点及区域最大落地浓度贡献值较正常工况下均有所增加。评价建议企业应加强设备的维护和管理，尽量避免非正常排放。

（3）防护距离

对本项目及在建工程全厂污染源进行大气环境防护距离核算，本项目所有污染源下风向各处各污染物的浓度没有超标点，无需设置大气环境防护区域。

（4）排气筒高度

本项目主要排气筒高度符合相关排放标准对排气筒高度的要求。

（5）大气环境影响评价结论

综上所述，本项目建成后，对周围环境空气质量有一定的影响，但不会改变当地的环境功能要求，本项目排放的废气污染物对环境空气的影响在可接受范围内，从大气环境影响角度考虑，本项目可行。

5.2 地表水环境质量影响分析与评价

5.2.1 评价等级确定

本次工程拟建1座废水处理站，其中汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水、质检化验废水、生活污水、废水站喷淋塔废水送厂区废水处理站处理，处理后与清净下水（循环冷却水排水、余热锅炉排水）一并由厂区总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂。

根据《环境影响评价技术导则地表水环境》（HJ 2.3-2018），建设项目地表水环境影响评价等级按照影响类型、排放方式、排放量或影响情况、受纳水体环境质量现状、水环境保护目标等综合确定，本项目为间接排放的建设项目，评价等级判定为三级B。

5.2.2 水污染控制和水环境影响减缓措施有效性评价

（涉密，部分删除处理）

（1）本项目建成后废水处理及去向情况

本项目废水包括生产废水（汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水、质检化验废水、废水站喷淋塔废水）、生活污水、清净下水（循环冷却水排水、余热锅炉排水）。

本项目汽提塔废水、过滤器清洗废水、切片工序废水、设备及地面清洗废水、质检化验废水、生活污水、废水站喷淋塔废水送厂区废水处理站处理，处理后与清净下水（循环冷却水排水、余热锅炉排水）一并由厂区总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂。厂区总排口排水水质可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015及修改单）表1间接排放限值要求、《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015及修改单）表1间接排放限值要求及襄城县二污收水标准要求。

处理后废水与循环冷却水排水一并经废水总排口达标纳入襄城县第

二污水管网，再经管网送襄城县第二污水处理厂处理后，尾水排入洋湖渠，然后向东南径流 8.5km 进入湛河。

5.2.3 本项目废水排至襄城县第二污水处理厂依托性分析

5.2.3.1 襄城县第二污水处理厂概况

襄城县第二污水处理厂位于襄城县循环经济产业集聚区西南部（襄城县先进制造业产业园南区），位于本项目西侧约 480m；日处理污水 3 万 t，目前已建成并投入使用。

根据《襄城县第二污水处理厂工程环境影响评价报告》，该污水处理厂分别为焦化企业废水和其他工业废水设置了接管标准，其中焦化企业接管标准执行《炼焦化学工业污染物排放标准》（GB16171-2012）表 1 中间接排放标准；对于没有行业排放标准的工业企业排入污水处理厂的污水水质必须达到《污水综合排放标准》（GB8978-1996）三级标准及《污水排入城镇下水道水质标准》（CJ343-2010）。

襄城县第二污水处理厂的收水要求相符性分析见表 5-48。

表 5-48 襄城县第二污水处理厂收水要求及本项目排水相符性分析一览表

类别	项目	PH	COD	BOD ₅	SS	NH ₃ -N	TP	石油类	挥发酚	总 CN ⁻	TN	苯	B[a]P
襄城县 二污进 水水质 指标	生活污水水质	6~9	350	200	100	45	4	/	/	/	55	/	/
	煤化工废水水质	6~9	500	100	100	35	0.5	10	2.0	1.0	70	0.5	0.00003
	焦化废水水质	6~9	150	30	70	25	3	5	0.5	0.2	50	0.5	0.00003
	其他工业废水水质	6~9	500	120	100	30	1	10	/	/	50	/	/
本项目	废水总排口水质	6~9	286.8	88.4	29.5	5.3	0.52	2.9	/	/	7.8	/	/
相符性分析		相符	相符	相符	相符	相符	相符	相符	/	/	相符	/	/

本项目属于其他工业废水，由上表可知本项目排水水质可以满足襄城县第二污水处理厂（襄城中州水务污水处理有限公司第二污水处理厂）——其他工业废水的收水水质要求，可以排入该污水处理厂。

襄城县第二污水处理厂尾水排放受纳水体为湛河，尾水排放执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》（GB18918—2002）表 1 中一级（A）标准及表 2、表 3 中标准，具体见表 5-49。

表 5-49 襄城县第二污水处理厂设计出水水质

项目	pH	COD	BOD ₅	SS	NH ₃ -N	TP	石油类	总氰化物	挥发酚	苯	B[a]P
数值	6~9	50	10	10	5	0.5	1	0.5	0.5	0.1	0.00003

5.2.3.2 可依托性分析

① 收水范围

目前襄城县第二污水处理厂污水管道已铺设到襄城县先进制造业产业园南区，金萌公司废水可以正常排入该污水处理厂。

②水质水量情况

目前襄城县第二污水处理厂已建成并投入运行，污水处理厂目前收水量在 15000 吨/天左右，占 3 万吨/天处理规模的 50%左右，从运行负荷上看，襄城县第二污水处理厂可满足本项目新增 827.02m³/d 排水量的处理负荷要求。

综上所述，本项目生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并经废水总排口排至襄城县第二污水处理厂的排水水质可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015，及 2024 年修改单）表 1 间接排放标准、《石油化学工业污染物排放标准》(GB31571-2015 及修改单)表 1 间接排放限值要求及襄城县二污收水标准要求；污水处理厂目前的运行负荷可满足本项目所排废水的处理要求，因此方案可行。

5.3 地下水环境质量影响预测与评价

5.3.1 评价工作等级

根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ 610-2016），地下水环境影响评价工作等级的划分应依据建设项目行业分类和地下水环境敏感程度分级进行判定。

5.3.1.1 建设项目行业分类

依据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ 610-2016）附录 A 地下水环境影响评价行业分类表，本项目属于“L 石化、化工类别中的‘85、合成材料制造’”，拟建项目场地地下水环境影响评价项目类别为 I 类，具体见表 5-50。

表 5-50 地下水环境影响评价行业分类表

项目类别 \ 环评类别	报告书	报告表	地下水环境影响评价项目类别	
			报告书	报告表
L 石化、化工 85、合成材料制造	除单纯混合和 分装外的	单纯混合或 分装的	I类	III类

5.3.1.2 地下水敏感程度

《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ 610-2016）第 6.2.1.2 条表 1，建设项目的地下水敏感程度可分为敏感、较敏感、不敏感三级，分级原则见表 5-51。

表 5-51 建设项目的地下水环境敏感程度分级表

分级	地下水环境敏感特征
敏感	集中式饮用水水源 (包括已建成的在用、备用、应急水源，在建和规划的饮用水水源)准保护区；除集中式饮用水水源以外的国家或地方政府设定的与地下水环境相关的其它保护区，如热水、矿泉水、温泉等特殊地下水资源保护区。
较敏感	集中式饮用水水源 (包括已建成的在用、备用、应急水源，在建和规划的水源)准保护区以外的补给径流区；未划定准保护区的集中式饮用水水源，其保护区以外的补给径流区；分散式饮用水水源地；特殊地下水资源(如矿泉水、温泉等)保护区以外的分布区等其它未列入上述敏感分级的环境敏感区。
不敏感	上述地区之外的其它地区。

根据现场调查，调查区范围内及其周边无已划定的集中式饮用水水源（包括已建成的在用、备用、应急水源，在建或规划的饮用水水源）

准保护区；无除集中式饮用水水源以外的国家或地方政府设定的与地下水环境相关的其他保护区。

调查区内有2处集中式饮用水水源：坡刘村集中式饮用水水源井、十里铺集中式饮用水水源井（备用），均未划分水源地保护区；项目场地地下水径流方向下游南丁庄、樊庄、杨庄3个村中均已集中供水，但个别家庭仍在使用的井，井深一般20~30m，开采浅层松散岩类孔隙水，仅供家庭生活饮用（供水人口<10人），属于分散式饮用水水源地。拟建项目场地位于这些水源地的地下水径流方向的上游补给区，故拟建项目及周边地下水敏感程度为“较敏感”。

5.3.1.3 评价工作等级

按照《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ610-2016）中评价工作等级分级表，本项目为Ⅰ类项目；地下水环境敏感程度为“较敏感”；本次地下水环境影响评价工作等级为一级，各指标分类等级见下表。

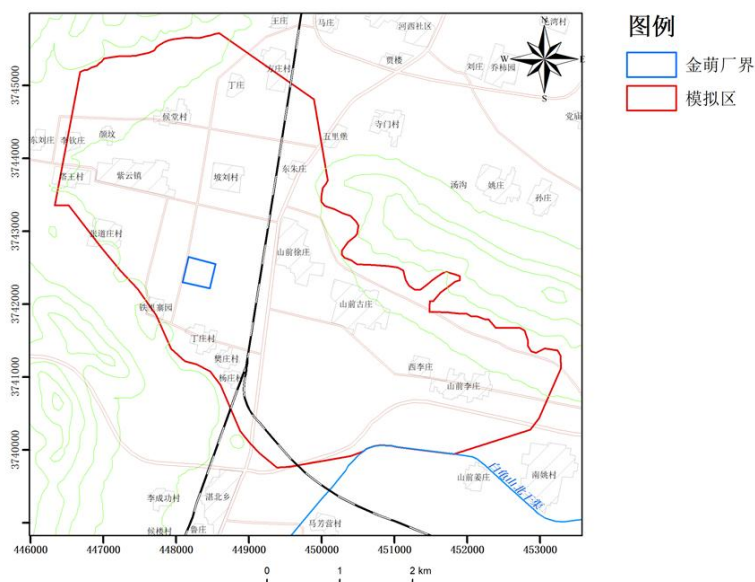
表 5-52 评价工作等级分级表

项目类别 环境敏感程度	Ⅰ类项目	Ⅱ类项目	Ⅲ类项目
敏感	一	一	二
较敏感	一	二	三
不敏感	二	三	三

5.3.2 评价范围及保护目标

5.3.2.1 评价范围

根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ610-2016）一级评价项目调查评价面积 $\geq 20\text{km}^2$ 。结合本项目范围、地形地貌特征、区域水文地质条件、地下水流场特征和地下水保护目标等，为了说明地下水环境的基本状况，本次评价西边界以拟建项目地下水径流方向上游外扩2km为界，西北、西南边界以碎屑岩类裂隙水与松散岩类孔隙水分区线为界，东北边界以沿平行地下水流向为界（可看作零流量边界），东边



5.3.2.2 保护目标

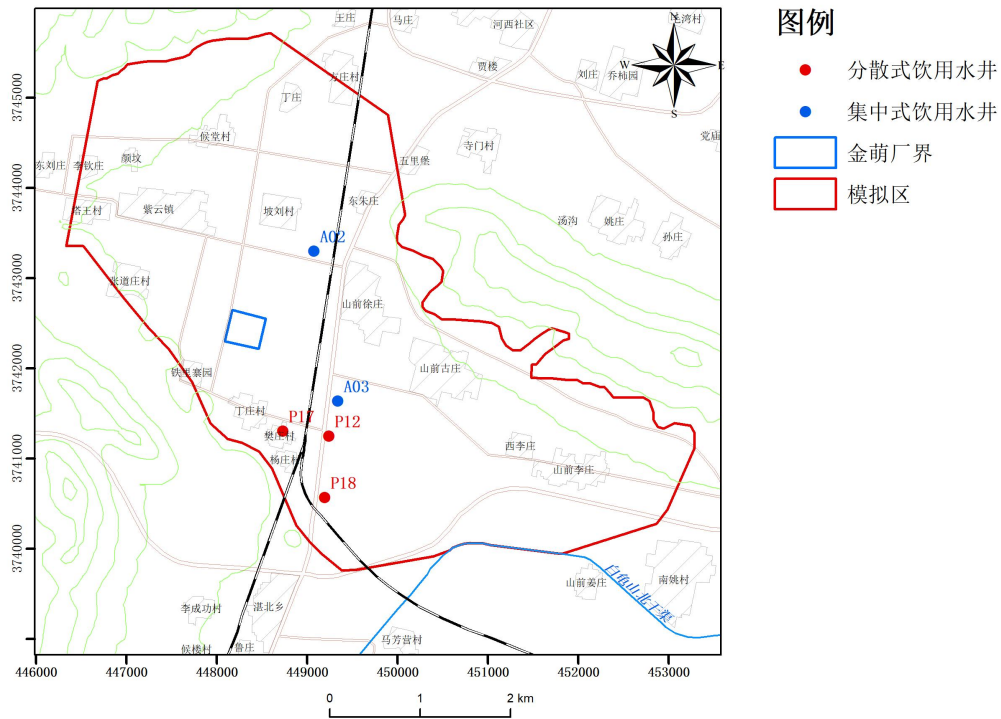


图 5-18 调查评价区集中供水水源分布图

表 5-53 调查评价区保护目标基本情况一览表

敏感点	编号	水井位置	与本项目场地位置关系	井深 (m)	取水段位置(m)	取水段含水层类型	开采量 (m ³ /d)	供水规模 (人)	饮用村庄
集中式饮用水水源（供水人口≥1000人）	A02	坡刘	本项目场地地下水径流方向上游 0.91km	260	70-260	深层	1500	20000	供坡刘村、蛮子庄、七迷店、徐庄、朱庄、郭庄、方庄、北丁庄、方庄生活饮用
	A03	十里铺村	本项目场地地下水径流方向下游 1.048km	180	70-180		1068	6000	供十里铺、南丁庄、樊庄、杨庄、古庄、西李庄、赵庄、陈庄、东李庄、山前姚庄村民备用
分散式饮用水水源地（供水人口<1000人）	P12	南丁庄	本项目场地地下水径流方向下游 1.241km	20	5-20	浅层	每家供 5m ³ /d	<10	供部分南丁庄村民自己生活饮用
	P17	樊庄	本项目场地地下水径流方向下游 0.951km	20	5-20		每家供 5m ³ /d	<10	供部分樊庄村村民自己生活饮用
	P18	杨庄	本项目场地地下水径流方向下游 1.804km	20	5-20		每家供 5m ³ /d	<10	供杨庄村村民自己生活饮用

5.3.3 地下水环境现状调查与评价

5.3.3.1 调查评价区水文地质条件

项目区位于两山之间，地貌属山间坡—洪积平原地貌，整体地势西高东低，近山前地势较高，山间开阔平坦，项目厂区用地范围内地形平坦，根据该区域水文地质特性，本次调查评价工作范围面积为 21m²。

(1) 气象

调查评价区属暖温带大陆性季风气候，四季分明。多年平均气温 15.63℃，最低-12.4℃，最高 41.8℃，多年平均降水量 744.12 mm，从空间上看，降水量地域分布不均，由南向北渐次减少。从时间上看，降水年际变化大，年内分配不均，多集中在 7、8、9 月间，占全年降水量的 55.6%。最大年降水量 1238.3mm（2021 年），年最小降水量 444.1mm（2022 年），历年日最大降水量 172mm（2021 年 7 月 15 日）

(2) 水文

调查评价区内没有大的河流，仅在拟建厂址东南有一条白灌渠，自西向东流出，白灌渠主要用于分水。每年汛期，北汝河上游大陈闸通过通过北分水闸流入白灌渠向许昌市周庄水厂供水或用于农灌。

(3) 土壤和植被状况

襄城县地处黄淮平原西缘，土壤为黄洪冲积形成。全县共有 3 大土类，6 个亚类，24 个土种。3 大土类包括褐土类，潮土类，砂礓黑土类。其中褐土类为全县地带土壤。

土壤类型属南方黄红土壤向北方的褐土过度地带，植被是由华北落叶阔叶林向华中常绿阔叶林过度地带，适合多种生物繁衍生息。

(4) 地层岩性

调查区内出露地层主要有第四系（Q）、二叠系（P），见图 5-20。

1) 二叠系（P）

调查区西南部山区主要出露岩性，分为上石盒子组上段（P_{2s}²）和石

千峰组 (P_{2sh})。

a. 上石盒子组上段 (P_{2s^2})

在调查区山区条带状出露，为灰白、浅褐黄色厚层至巨厚层状中粗粒长石石英砂岩，其上部为青灰、灰黄色中~薄层状中细粒长石石英砂岩、粉砂岩夹页岩，底部有时可见砂砾岩透镜体，厚 100~202m。

b. 石千峰组 (P_{2sh})

为调查区西南部山区主要出露岩性，下部为紫红、灰白色中厚层状细至中粒石英砂岩夹灰黄色细粒长石石英砂岩、紫红色页岩；中部为紫红色厚层状中细粒硬硬质石英砂岩夹紫红色粉砂岩、泥质页岩及透镜状砾岩；上部为紫红色中厚层状细至中粒石英砂岩，总厚度 365m。

2) 第四系 (Q)

区内分布广泛，出露有全新统 (Q_h)、上更新统 (Q_{p3})、中更新统 (Q_{p2})。

a. 全新统 (Q_h)

区内钻孔显示岩性为灰黄色、黄褐色粉质粘土，厚 4-8m，属冲积成因。

除丘陵、坡—洪积斜地外襄城县域平原区，岩性以粉土、粉质粘土、细砂、粉细砂，多呈互层出现，总厚度 9~12m 左右。按沉积顺序及成因可分为上、中、下三段。分述如下：

下段湖积层 (Q_4^{1h})：岩性为灰色、灰褐色粉质粘土、淤泥质粉砂。在五里堡水源地勘探孔揭露，3-9m 为黑色淤泥质粉砂。

中段冲积层 (Q_4^{2al})：岩性为灰黄、黄褐色粉质粘土、粉细砂，厚度 5-10m。

上段冲积层 (Q_4^{3al})：岩性为褐黄色粉土、砂质粉土及浅黄色粉细砂，层理清晰，结构松散，出露于现代河道、古河道及其周围地区。

b. 上更新统 (Q_{p3})

出露于县域西南中更新统分布的外围倾斜平原，为冲—洪积成因。组成岩性：下部为浅灰、灰色疏松砂砾石层、砂层及粉砂层，上部为浅黄、灰黄、褐红色土状粉土、粉质粘土，含不规则钙质结核层或钙质层，其中夹透镜状砂砾层、淤泥层及砂砾石层。岩性疏松具孔隙，垂直节理发育。在近山区普遍可见底部砂砾石层，具水平层理，在平原区可见夹多层砂砾石层、砂层，呈水平分布。厚度随地形变化，一般在 17~24m 之间。

区内钻孔岩性显示为浅黄、灰黄、褐红色土状粉土、粉质粘土，含不规则钙质结核层或钙质层。

c.中更新统（ Q_{p2} ）

厚度 7~18m，出露于县域西南部山前岗坡丘陵、山间低地及山前倾斜平原，为洪积成因。其物质成份与下伏基岩关系密切，下部具底砾石层或透镜状砾石夹层。砾石多具棱角状或半棱角状，分选性差，排列杂乱，近山麓地带砾石层较厚，远离山区砾石层变薄或相变为砂层，并具水平层理或交错层理。

区内为棕黄色、棕红色粘土，含钙质结核和铁锰质结核，具有大孔隙，垂直节理发育，常形成陡直边坡。

d.下更新统（ Q_{p1} ）

区内地表无露头，《襄城坑口电厂（2×600MW 级）工程贮灰场建设场地水文地质调查报告》钻孔资料表明襄城区域厚度 70~120m，顶板埋深 70~130m。其岩性为棕红色、灰绿色、灰白色等杂色粘土、粉质粘土及薄层灰黄色中细砂、砂砾石层或透镜体。粘性土致密坚硬，多发育有光滑的节理面，含有钙质结核及铁锰质结核，局部钙质富集成层。砂层在局部胶结成砂岩。

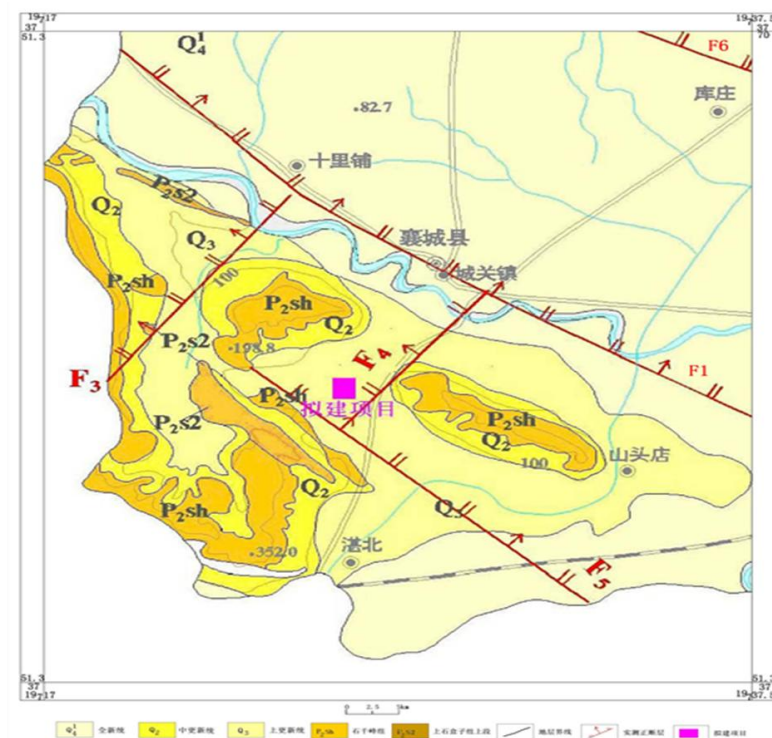


图 5-19 区域地层岩性及地质构造略图

(5) 地质构造

调查区位于华北板块与华北板块南缘构造带的结合部位，较大断裂主要为襄～郟断层（F₁），多被第四系覆盖而为隐伏断层（见图 5-21）。

a. 襄~邾断层 (F₁)

自郟县王庄南延入调查区，境内长 40km，走向 310°，倾向北东，倾角 45°，为正断层，力学性质呈张性，断距大于 1000m。该断层尚具活动性，1979 年 8 月 4 日沿此断裂带，在襄城县发生过 2.4 级地震。拟建项目位于该断层西南 4.5km。

b. 沟李封断层 (F₃)

该断层正十里铺东延至平顶山市的观上，境内长 7.5 km，走向 240°，倾向北西，为正断层。拟建项目位于该断层东南 5.1km。

c. 七里店断层 (F₄)

为沟李封断层的平行断层，自县城东南延至七里店，境内长 5km，为正断层。该断层在姚庄西南错断襄郟北斜。拟建项目位于该断层西北

1km。

d.霍堰断层 (F₅)

该断层始于紫云镇的塔王庄北，至后聂延出本区，境内长 11.5km，走向 150°，倾向北西，为正断层。拟建项目位于该断层东北 900m。

e.商水断层 (F₆)

该断层位于县境东北部，始于常贾村，至纸房东出境，境内长 16 km，走向 115°，倾向南西，为正断层。拟建项目位于该断层西南 16.5km。

(6) 新构造运动与地震

调查区新构造运动在燕山运动所塑造的构造骨架基础上，有明显继承性，新构造运动形态以平原区振荡下降和山区间歇性上升运动为主要特征。主要表现在，调查区内汝河、沙河弯曲程度高，形成牛轭湖形河曲，而在郟县至襄城县城汝河段，河流下切 5~6m，说明平原区在下降过程中也发生着断续的上升；在西南部山区地貌所表现出来的侵蚀形态则是新构造运动间歇上升的标志。

由于新构造运动影响，襄城县发生过多地地震，但震级均不高，最近的一次地震是 1979 年 8 月 4 日沿襄郟断裂带，在襄城县发生过 2.4 级地震。根据《中国地震动参数区划图》(GB18306-2015)，调查区地震峰值加速度为 0.05g，基本烈度为VI度。

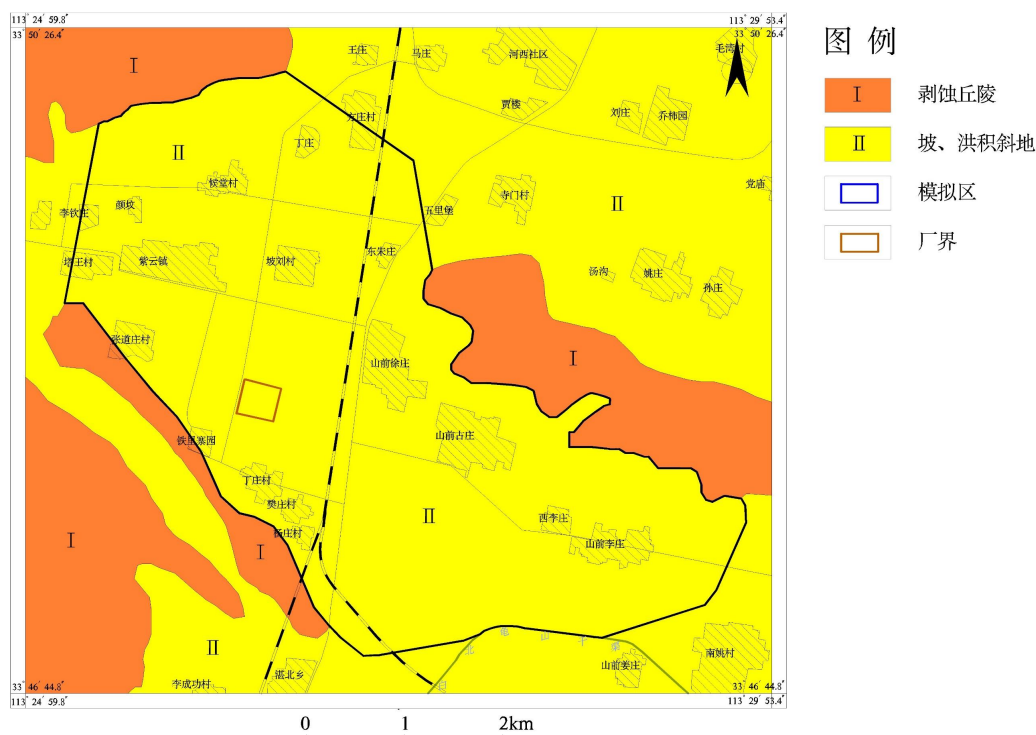
(7) 地形地貌

襄城县西部为伏牛山余脉，南部有一小山丘，其它均为广阔的平原。除首山及百岭岗、胡岗、盛庄岗地势较高外，大部分地区地面标高在 65~80m 之间，地形总体上由西、西北向东部微倾斜，坡度小于 1%。根据成因和形态，调查评价区划分为剥蚀丘陵、山前坡-洪积斜地两大地貌类型。

1.剥蚀丘陵 (I)

位于襄城县西南部和西部，属伏牛山余脉首山的东端，区内面积约

2.坡—洪积斜地 (II) :



(8) 矿产资源

境内主要煤矿矿井有八矿和十三矿。

(9) 地下水类型、含水层组划分及富水特征

调查评价区地下水的赋存和分布规律是以岩性为基础，地质构造起控制作用，气候和地貌条件则是地下水形成的重要自然背景。

经现场勘查，调查评价区范围内地下水类型为第四系松散岩类孔隙水，碎屑岩类裂隙水，地下水类型分区见图 5-22，地下水埋藏分布特征见图 5-23、图 5-24。根据本次机民井调查和收集的钻孔抽水资料分析，松散岩类孔隙水以 50m 为界，50m 以上为浅层水（潜水），50-300m 为深层水（承压水）。浅层水按降深 5m 计算单井涌水量，深层水按降深 15m 计算单井涌水量。

a. 浅层地下水

调查区受新构造运动影响，属差异上升山地地段，中间高，两侧缓倾没于平原。地下水赋存条件差。含水层由上更新统棕黄色粉质粘土、粘土，中更新统冲积、洪积棕红色粉质粘土及粉土组成。仅首山以东山前姚庄一带含水层有薄层冲积砂和砂砾石分布。上更新统和中更新统由于粘土、粉质粘土中富含钙质结核，裂隙发育，地下水通过裂隙入渗储存于粒间微孔隙中。因此调查区浅层地下水属于裂隙孔隙潜水。据机民井统调资料，调查区浅层水含水层平均厚度 25m，单井出水量 100~500m³/d，属弱富水区。水化学类型为 HCO₃⁻-Ca、HCO₃⁻·SO₄²⁻-Ca 型，矿化度 < 1g/L。

b. 深层地下水

调查区内深层地下水埋深 50~180m，含水层以下更新统冰水沉积、冰碛物为主。含水层顶板埋深 70m 左右，深层地下水单井涌水量 100~1000m³/d，属中等富水区。地下水类型属于 HCO₃⁻-Ca 型。矿化度 < 1g/L。

c. 碎屑岩类裂隙水

主要分布在区内低山丘陵区，出露岩性为二叠系上统上石盒子组灰

白色厚层状中至粗粒长石石英砂岩，石千峰组紫红色中厚层细至中粒石英砂岩。碎屑岩类裂隙水埋藏于浅部岩石的裂隙中，地下水贫乏。在断裂发育出地下水相对丰富。由于平顶山矿区近几十年的开采，局部已呈疏干状态。

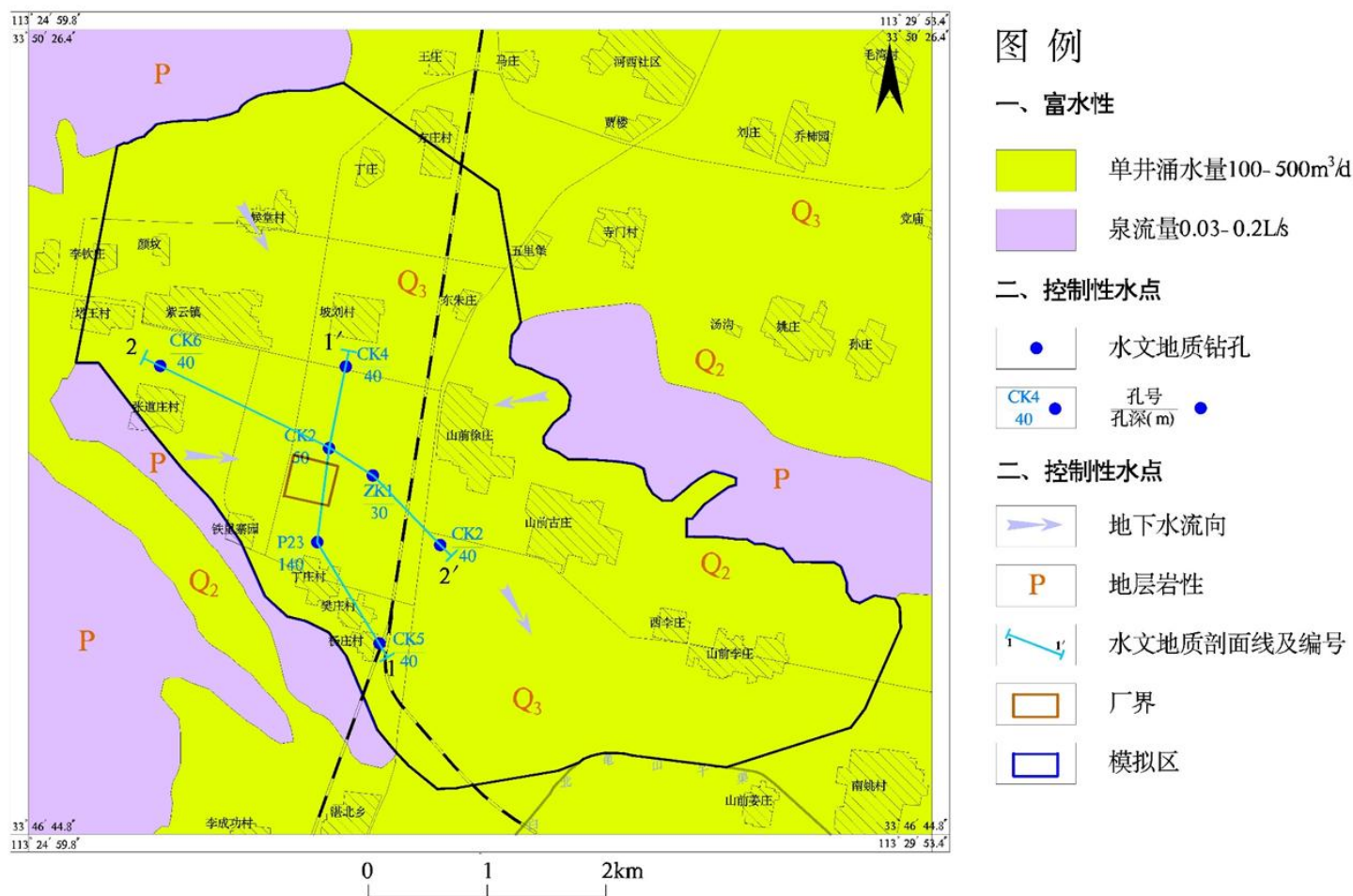


图 5-21 调查评价区水文地质图 (1:50000)

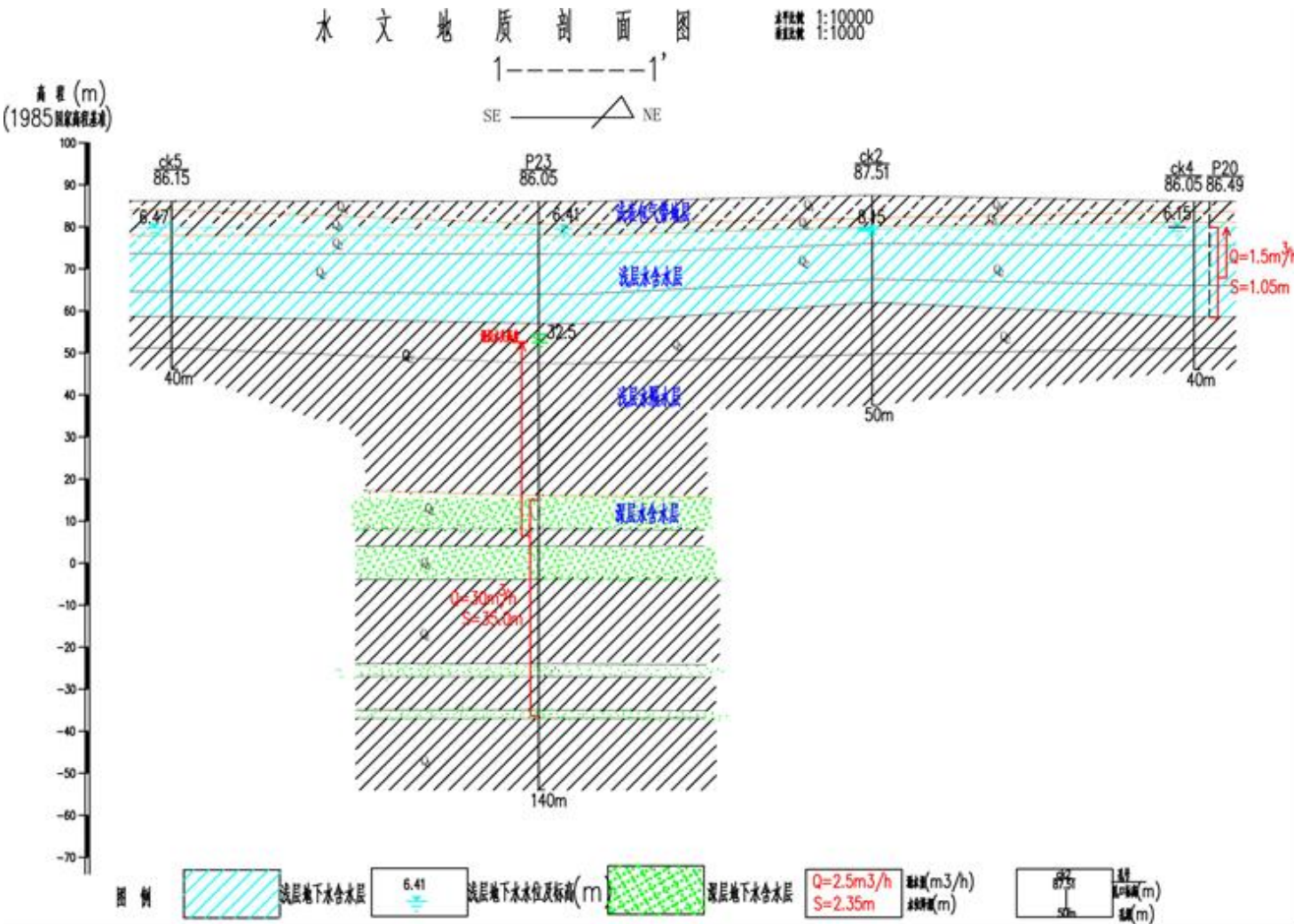


图 5-22 调查评价区 A-A' 水文地质剖面图



d.浅层与中深层水之间水力联系

结合场地水文地质勘探孔地层剖面 and 区域水文地质剖面图，浅层水含水层平均厚度 25m，浅层水与深层水在 30~70m 有厚 40m 的致密粘土存在，且分布连续稳定，该层构成浅层水与深层水的隔水层。从水文地质剖面地层岩性看浅层水和深层水水力联系不密切。

调查区内浅层水水位埋深深 3.26~10.53m，埋深相对较浅，一旦本项目场地发生“跑、冒漏、滴”等非正常状况，污染物很可能通过包气带进入浅层地下水，从而影响地下水环境。由于调查区内浅层水与深层水水力联系不密切，因此，浅层地下水为本次研究目的含水层，本次地下水现状调查与评价工作主要针对调查区内的浅层水展开。

(10) 地下水补径排、流场及动态特征

a.地下水补径排特征

调查区内浅层地下水主要接受大气降水补给。调查区由低山丘陵区过渡到丘陵平原时，由于地势变得低缓，地形切割变浅，有利于降雨的入渗和地下水的储存。

根据浅层地下水等水位线图可知，区内地下水总的流向为由山前流向平原，即由西向东，由北向南径流，由山前向山前平原洼地径流，总体流向与地形倾向一致，即由西北向东南径流，地下水水力坡度 9‰~7‰。浅层地下水排泄主要是人工开采和侧向径流。

b.地下水流场特征

拟建项目位于坡-洪积斜地平原区。按照《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ610-2016），对于地处“其它平原区”的一级评价项目需完成一个连续水文年的枯、丰两期地下水位现状监测。

导则中要求“一般情况下，地下水水位监测点数宜大于相应评价级别地下水水质监测点数的 2 倍”，本次工作地下水水质监测点位为 7 个，在调查评价区内共布置了 16 个水位统调点满足导则要求。另分别在 2025

年8月（丰水期）、2025年12月（枯水期），对调查区浅层松散岩类孔隙水进行了地下水水位现状监测，并绘制了浅层地下水枯、丰水期流场图，具体见图5-25、图5-26及图5-27。

c. 枯水期流场特征

由图5-26枯水期浅层地下水流场图可知，调查评价区浅层地下水流向受地形控制。区内地下水总的流向为由山前流向平原，即由西、东向南部径流，调查区内西部，地势为自西部低山丘陵向山前平原倾缓，地下水流向为西向东南；调查区内东部，地势为自东部低山丘陵向山前平原倾缓，地下水流向为东向西南。水力坡度7‰。枯水期浅层地下水埋深3.77~10.53m，水位标高77.82~87.41m。

d. 丰水期流场特征

由图5-25丰水期浅层地下水流场图可知，调查评价区浅层地下水流向受地形控制。区内地下水总的流向为由山前流向平原，即由西、东向南部径流，调查区内西部，地势为自西部低山丘陵向山前平原倾缓，地下水流向为西向南；调查区内东部，地势为自东部低山丘陵向山前平原倾缓，地下水流向为东向南。水力坡度8‰。丰水期浅层地下水埋深3.26~9.97m，水位标高78.33~88.22m。

根据水位统调资料，地下水位丰水期相比枯水期上升0.51~1.33m。

表 5-54 调查评价区地下水水位调查表

编号	纬度	经度	高程	丰水期（2025.08）		枯水期（2025.12）		水位变幅 （m）
				水位埋深（m）	水位高程（m）	水位埋深（m）	水位高程（m）	
p13	449555	3743463	89.28	5.25	84.03	5.8	83.48	0.55
p14	448597	3745024	90.61	5.5	85.11	6.36	84.25	0.86
p15	447607	3744423	97.94	9.97	87.97	10.53	87.41	0.56
p16	447563	3741897	91.74	5.63	86.11	6.29	85.45	0.66
p17	448595	3741083	86.05	4.89	81.16	5.76	80.29	0.87
p18	449228	3740475	81.59	3.26	78.33	3.77	77.82	0.51
p8	452349	3740726	94.68	6.72	87.96	7.71	86.97	0.99
p7	451217	3740949	89.19	4.92	84.27	5.85	83.34	0.93
p5	450215	3742029	91.41	4.95	86.46	5.49	85.92	0.54
p9	449511	3741778	84.4	3.89	80.51	4.91	79.49	1.02
p11	447066	3743180	93.02	4.8	88.22	5.62	87.4	0.82
p4	448398	3743801	88.04	6.69	81.35	7.72	80.32	1.03
p12	449310	3741100	82.54	3.62	78.92	4.62	77.92	1
P20	448734	3743245	86.49	5.34	81.15	6.39	80.1	1.05
CK01	448376	3741850	85.97	4.72	81.25	5.97	80	1.25
X1	449508	3742645	86.91	3.32	83.59	4.56	82.35	1.24



图 5-26 调查评价水位监测点示意图

浅层地下水动态类型属“气象型—开采型”，浅层地下水动态变化主要受气象及开采影响，年内表现在雨季降雨量大，降雨补给地下水使得地下水储量增加，引起水位上升；枯水期降雨少，农业开采用水量大使得地下水储量减少，造成水位下降。

（11）地下水开发利用现状

调查区内有集中式饮用水水源 2 处, 开采深层松散岩类孔隙水。分

别为坡刘村集中式饮用水水源（供水井 1 眼，井深 260m），十里铺村集中式饮用水水源（供水井 1 眼，井深 180m）。

本项目下周边有南丁庄，樊庄，杨庄村民农户有小水井开采浅层水供自家生活饮用，单井供水人口小于 10 人，这些井均属于分散式饮用水水源地。

5.3.3.2 环境水文地质勘察与试验

（1）项目场地概述

本项目位于河南省许昌市襄城县先进制造业开发区。本项目场地位于两山之间，地貌属山间坡—洪积平原地貌，整体地势西高东低，近山前地势较高，山间开阔平坦，项目厂区用地范围内地形平坦，地形变化比较小。

场地内地质条件较好，无地面塌陷、滑坡、泥石流、断层等不良地质灾害；地下亦无采空区，无矿产资源开发，区域的基本地震裂度为VI度，地质条件整体稳定，适宜建设。

（2）场地水文地质条件

浅层水地下水贫乏，但井涌水量在 $100\sim 500\text{m}^3/\text{d}$ ，属弱富水区。浅层地下水来源主要靠大气降水、农田灌溉入渗补给、径流补给。区内地下水总的流向为由山前流向平原，即由西向东，由北向南径流，由山前向山前平原洼地径流。场地地下水动态受大气降水、人工开采等因素影响，属“气象—开采型”，其特点是水位动态变化较大，除受气象因素制约外，尚受人工开采影响。高水位期位于丰水期，与降水时间相吻合。地下水水化学类型属 $\text{HCO}_3^- \cdot \text{SO}_4^{2-} - \text{Ca}$ 型。

深层地下水埋藏深度在 70m 之下，地下水属承压水，水头高度在 30-40m。地下水水化学类型属 $\text{HCO}_3^- - \text{Ca}$ 型，矿化度 0.2-0.5kg/l，水质优良适宜饮用。另据 P23 钻孔资料可知，在 70-140m 埋藏有深层地下水，含水层岩性为细粉砂层，由 2-4 层，单层厚度 3-8m，总厚度 20m 左右。

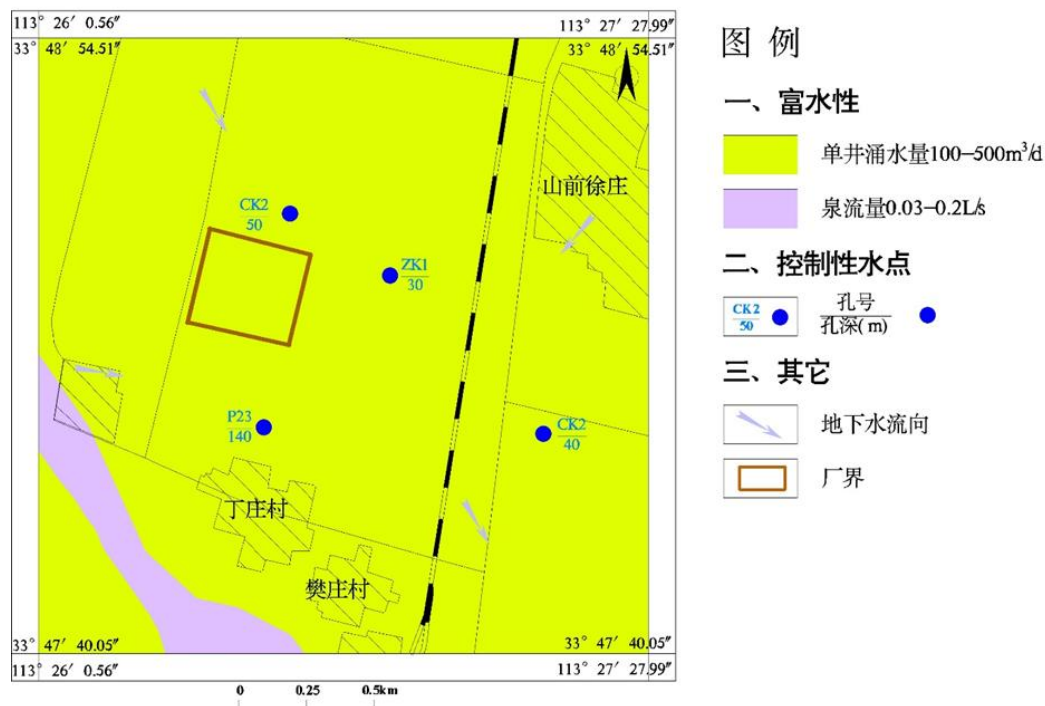


图 5-27 水文地质勘探孔平面布置图

(3) 场地水文地质勘察

a. 水文地质钻孔

本次水文地质勘察在充分搜集已有水文地质资料基础上，按《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ610-2016）一级评价工作要求，在本项目场地周边收集 4 眼水文地质勘探孔，位置详见图 5-28。

根据区域水文地质资料及周边项目水文地质勘探成果，本项目场地周边浅层地下水含水层平均厚度 25m，且浅层水与深层水在 30~70m 有厚 40m 的致密粘土层作为隔水层，浅层水与深层水水力联系不密切。ZK1 勘探孔揭穿浅层水含水层后，至隔水底板 5m 终孔，然后用粘土封填至隔水层顶板成井。成井深度 25m，ZK1 实际勘探深度 30m，见图 5-29。

b. 地层岩性特征

根据本次水文地质勘察资料，结合已有工程地质勘察资料，本项目场地 30m 勘探深度内主要由第四系全新统、上更新统、中更新统冲洪积的粉质粘土、粘土组成，根据地层岩性、颜色、包含物、物理性质和工

程特性的差异，在 30m 勘探范围内，自上而下分为 5 层，详述如下：

层①粉质粘土（ Q_4^{al} ）：灰黄色、黄褐色，湿，可塑，土质均一，含植物根孔及腐殖质湿，干强度、韧性中等，顶部为 0.2m 杂填土，主要成分为砖石碎块、粘土组成。层底埋深 5.4m。

层②粉质粘土（ Q_3^{al} ）：浅棕黄色、棕黄色，湿，硬塑，含姜石，粒径一般 0.5-1.5cm，含量占 5—20%。层底深度 8.0m。

层③粉质粘土（ Q_2^{pl} ）：浅棕红色，湿，硬塑，可见黑色铁锰质星点侵染、少量条带状灰绿色斑，含钙质结核，粒径一般 0.5-2.0cm，含量占 5—20%。层底深度 12.50m。

层④粘土（ Q_2^{pl} ）：棕黄色，湿，硬塑，细腻切面光滑，可见黑色铁锰质星点侵染，少量灰绿色条纹，含钙质结核，粒径一般 0.5-2.0cm，含量占 5—10%。层底深度 25.0m，

层⑤粘土（ Q_2^{pl} ）：棕红色，湿，硬塑，岩性致密，质地单一，见灰绿色条纹。该层未揭穿，最大揭穿厚度 5.0m，顶板埋深 25.0m。

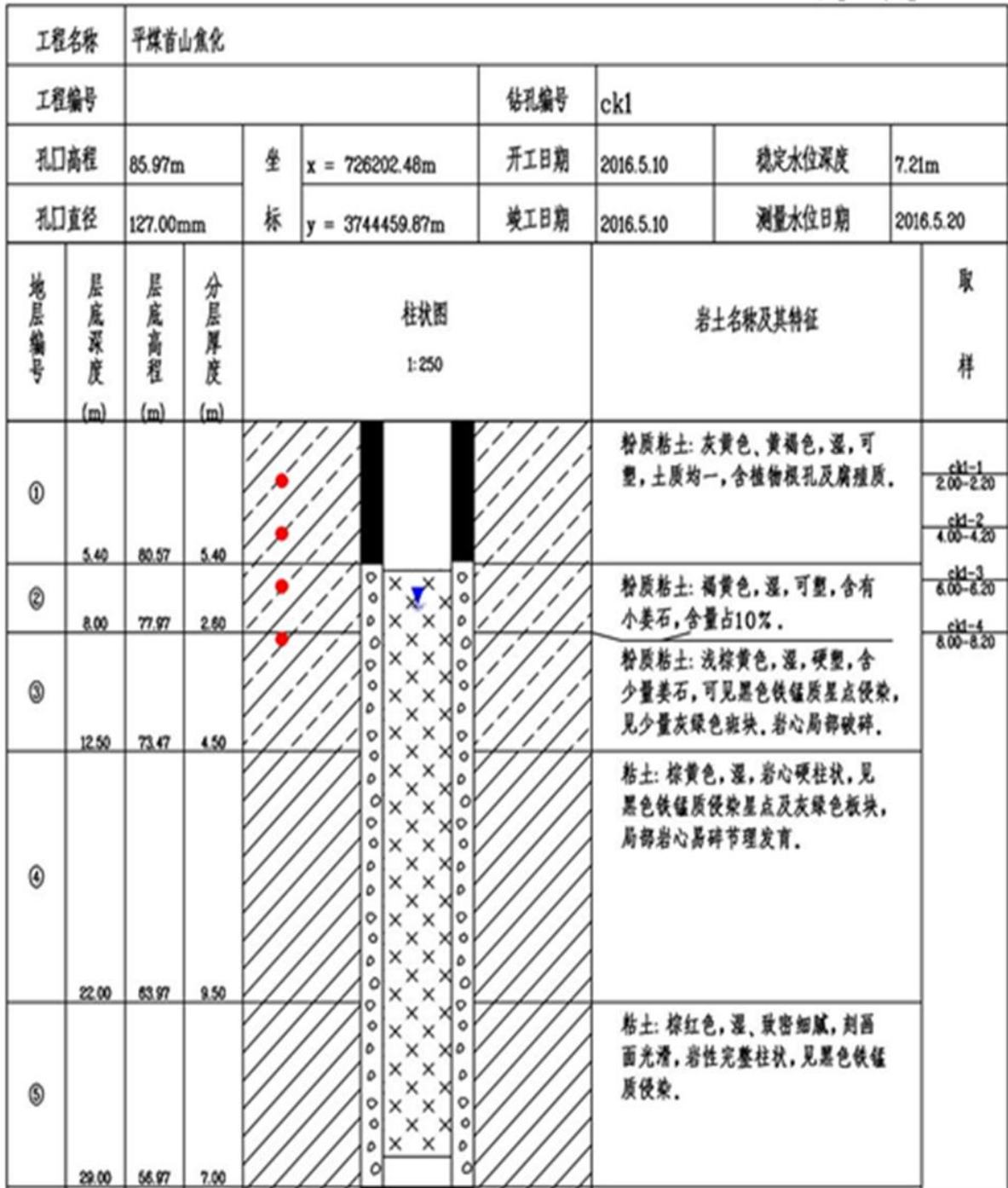


图 5-28 ZK1 钻孔柱状图

(4) 水文地质试验

1) 包气带渗水试验

通过钻探资料分析包气带岩性、厚度和连续性特征, 通过试坑渗水试验测试包气带渗透性能, 综合分析包气带的天然防渗性能, 为地下水

污染防治措施的设计提供科学依据。

a. 试验点位置

为了查明拟建场地包气带的渗透性能，本项目引用河南平煤神马首山碳材料有限公司厂区内部的渗水试验结果，首山碳材料与本项目场地相邻，位于同一个水文地质单元，试验点位置见图 5-30。

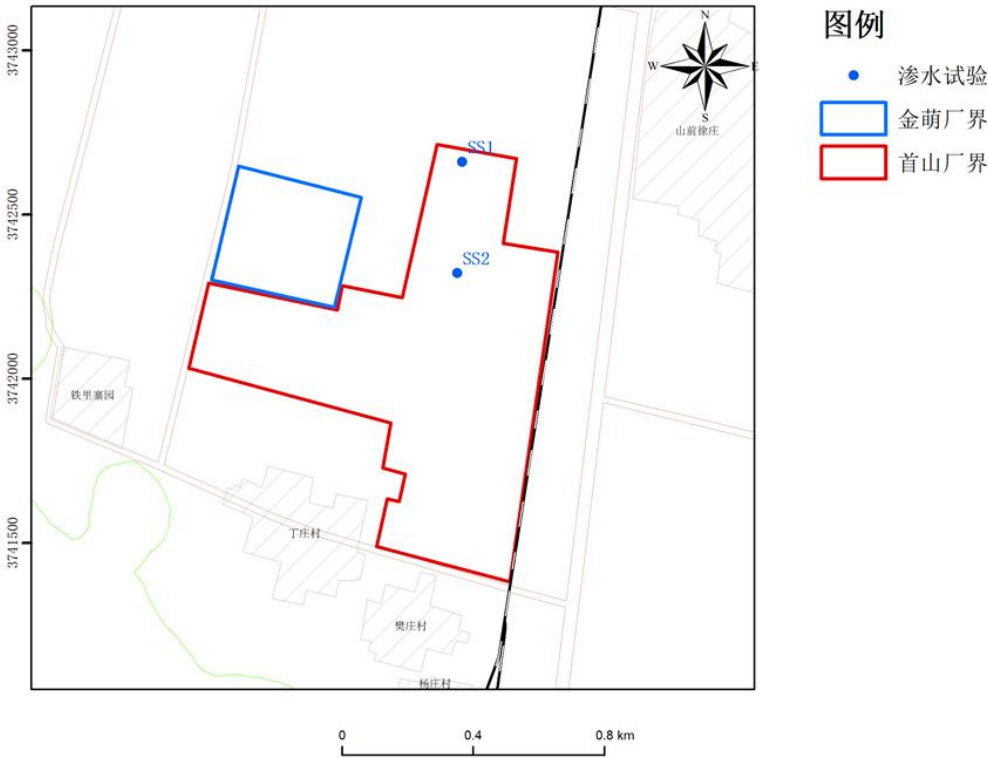


图 5-29 水文地质试验点及编号

b. 试验方法

①选定试验位置后，清除地表覆土，下挖一个 20cm 的注水试坑，清平坑底；

②将直径分别为 25cm 和 50cm 的两个试环按同心圆状压入坑底，深约 5~8cm，确保试环周边不漏水；

③在内环及内、外环之间铺 2cm 厚的粒径 5~8mm 的粒料作缓冲层。

c. 渗水试验

①同时向内环和内、外环之间注水，保持环内水柱高度均在 10cm，

开始进行内环注入流量量测；

②开始每隔 5min 量测一次渗水量，连续量测 5 次；之后每隔 15min 量测一次，连续量测 2 次；以后每隔 30min 量测一次并持续量测多次；

③第 n 次和第 n-1 次渗水量之差小于第 n+1 次渗水量的 10%，试验结束，取最后一次注入流量作为计算值。

④用铲探明渗水实验的渗入深度。

d.参数计算

试坑双环渗水试验按下列公式计算试验层的渗透系数：

$$K = \frac{16.67QZ}{F(H + Z + 0.5H_a)}$$

式中：

K---试验土层渗透系数，cm/s；

Q---内环最后一次渗水量，L/min；

F---内环底面积，cm²；

H---试验水头，cm；

H_a---试验土层毛细上升高度，cm，取经验值 300cm；

Z---渗水试验的渗入深度，cm。

厂址区包气带试坑渗水试验计算结果见表 5-55。

表 5-55 试坑渗水试验成果表

试点编号	坑底岩性及层号	渗水试验参数					计算成果
		Q	Z	F	H	Ha	k
		l/min	cm	cm ²	cm	cm	cm/s
SS1	粉质粘土	0.00456	45	490.625	10	300	3.40E-05
SS2	粉质粘土	0.00616	46	490.625	10	300	4.67E-05
平均值							4.04E-05

b.钻孔抽水试验

本项目抽水试验数据引用《河南平煤神马首山化工科技有限公司 220 万吨年焦化大型化改造产业升级项目改造产业升级项目》中的数据，该

项目与本项目属于同一个水文地质单元，共布置了2组机民井抽水试验，1组位于CK3旁边P9机民井，1组位于CK5旁边P20机民井。P9机民井井深30m，水泥管，井孔直径400mm，水位埋深6.15m。P20机民井井深25m，水泥管，井孔直径300mm，水位埋深5.37m。

抽水试验采用单孔非稳定流抽水试验法：抽水试验时，对动水位和出水量进行观测，观测时间宜按开始第1、2、3、4、6、8、10、15、20、25、30、40、50、60、80、100、120分钟观测，以后每隔30分钟观测一次，停抽后观测水位恢复。

P9抽水时间7h，稳定3h，出水量为2.5m³/h，抽水前初始水位5.37m，稳定水位7.72m，水位降深2.35m。

P20抽水时间6.5h，稳定3.5h，出水量为1.5m³/h，抽水前初始水位6.15m，稳定水位7.05m，水位降深1.05m。

参数计算采用裘布衣潜水完整井流理论公式1和库萨金经验公式2迭代法求取含水层渗透系数K，计算公式如下：

$$Q = 1.366K \frac{H_0^2}{\log \frac{R}{r_w}} \quad 1$$

$$R = 2S_w \sqrt{K} \quad 2$$

式中：

Q --抽水井涌水量(m³/d)；

S_w --抽水水位降深(m)；

H_0 --含水层厚度(m)；

K --含水层渗透系数，m/d；

r_w --抽水井半径(m)；

R --影响半径(m)；

经迭代计算，求得含水层的渗透系数K分别为：P9井为0.12m/d，

P20 井为 0.09m/d，计算结果见表 5-56。

表 5-56 抽水试验综合成果表

试验井号	井深 (m)	出水量 (m ³ /h)	降深 (m)	含水层厚度 (m)	抽水井半径 (m)	计算结果	
						渗透系数 (m/d)	影响半径 (m)
P9	30	2.5	2.35	23.85	0.2	0.12	8.37
P20	25	1.5	1.05	18.85	0.15	0.09	2.8

(5) 包气带岩性特征及防污性能

a. 岩性特征

根据水文地质勘探成果，厂址区包气带由层①粉质粘土、层②粉质粘土组成，其中场地基础之下第一岩土层为层①粉质粘土，连续稳定分布。各层岩性特征分述如下：

层①粉质粘土（Q4al）：灰黄色、黄褐色，湿，可塑，土质均一，含植物根孔及腐殖质，顶部由少量杂填土。该层层厚 5.4m，分布稳定。

层②粉质粘土（Q3al）：褐黄色，湿，可塑，含有小姜石，含量占 10%，该层层厚 2.6m，层底深度 8.0m，分布稳定。

b. 包气带防污性能

建设项目场地的包气带防污性能按包气带中岩（土）层的分布情况分为弱、中、强三级，分类原则见下表。

表 5-57 包气带防污性能分类

分级	包气带岩土渗透性能
强	岩(土)层单层厚度 $M_b \geq 1.0\text{m}$ ，渗透系数 $K \leq 10^{-6}\text{cm/s}$ ，且分布连续、稳定
中	岩(土)层单层厚度 $0.5\text{m} \leq M_b < 1.0\text{m}$ ，渗透系数 $K \leq 10^{-6}\text{cm/s}$ ，且分布连续、稳定 岩(土)层单层厚度 $M_b \geq 1.0\text{m}$ ，渗透系数 $10^{-6} < K \leq 10^{-4}\text{cm/s}$ ，且分布连续、稳定
弱	岩(土)层不满足上述“强”和“中”条件

（引自环境影响评价技术导则 地下水环境）（HJ610-2016）表 6 天然包气带防污性能分级参照表）

厂址区包气带由层①粉质粘土、层②粉质粘土组成，其中场地基础之下第一岩土层为层①粉质粘土，单层厚度 5.40m，连续稳定分布。根据包气带渗水试验结果，层①粉质粘土垂直渗透系数在 $3.40 \times 10^{-5}\text{cm/s} \sim 4.67 \times 10^{-5}\text{cm/s}$ 之间，平均值为 $4.04 \times 10^{-5}\text{cm/s}$ 。

依据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ 610-2016），厂址区包气带防污染性能属“中等”。

5.3.4 地下水环境影响预测与评价

在水文地质条件勘查和地下水环境现状监测的基础上，本次评价采取数值法预测项目建设对地下水环境的影响。主要工作包括水文地质条件概化、数值模型的建立、模型识别与校正和模型预测等几个部分。

5.3.4.1 地下水系统概念模型

水文地质概念模型是把含水层实际的边界性质、内部结构、渗透性质、水力特征和补给排泄等条件进行概化，便于进行数学与物理模拟。水文地质概念模型是对地下水系统的科学概化，是为了适应数学模型的要求而对复杂实际系统的一种近似处理，是地下水系统模拟的基础。它把研究对象作为一个有机的整体，综合各种信息，集多学科的研究成果，以地质为基础，根据系统工程技术的要求概化而成。水文地质概念模型的核心要素是边界条件、内部结构和地下水流态，通过对研究区的岩性构造、水动力场、水化学场的分析，可以确定概念模型的要素。

1) 模型区范围确定

本次模拟范围是依据水文地质补充勘察资料并根据地下水流场分析来确定。模拟面积为 21 km²。

2) 边界条件

①水平边界

根据评价区地下水流场特征可知，模拟区东北、东南部边界垂直于等水位线，作为零通量边界，西南角为排泄边界，北、西、西南及东部为侧向补给边界。

②垂直边界

模拟区垂向地下水补给包括大气降水入渗补给、灌溉回渗补给和人工开采等。

3) 含水层结构特征

模拟区属山涧坡洪积洼地平原，地势西高东低，山前高山涧低。山区基岩裸露，山涧洼地平原第四系松散层覆盖。模拟区上部主要埋藏浅层地下水，浅层地下水赋存条件差，地下水贫乏，含水层由上更新统棕黄色亚粘土、粘土，中更新统冲积、洪积棕红色亚粘土及亚砂土组成。上更新统和中更新统由于粘土、亚粘土中钙质结核和铁锰质结核共生，裂隙发育，地下水通过裂隙入渗储存于粒间微孔隙中。本次模型共2层结构。层1为裂隙发育的粉质粘土、粘性土，层2粉质粘土。本次模型含水层为层1。含水层平均厚度25m。

4) 水文地质参数

水文地质参数主要为渗透系数 K 、重力给水度 μ 值和降雨入渗参数 α 等，综合抽水实验、渗水试验、室内渗透试验、岩性特征、参考经验值等给定初始值，通过模型模拟调试，最终获得模拟所需的水文地质参数。

综上所述，厂址区地下水概念模型可概化为单层非均质各向同性、非稳定地下水流系统。

5.3.4.2 水流数值模型的建立

(1) 水流数学模型

三维、非均质、各向异性的层流、非稳定潜水模型为：

$$\begin{cases} \frac{\partial}{\partial x}(K_x \frac{\partial h}{\partial x}) + \frac{\partial}{\partial y}(K_y \frac{\partial h}{\partial y}) + \frac{\partial}{\partial z}(K_z \frac{\partial h}{\partial z}) + \varepsilon = \mu \frac{\partial h}{\partial t} & x, y, z \in \Omega \\ h(x, y, z) = h_0 & x, y, z \in \Omega \\ h(x, y, z)|_{\Gamma_1} = \phi(x, y, z) & x, y, z \in \Gamma_1 \\ K_n \frac{\partial h}{\partial n} \Big|_{\Gamma_2} = q(x, y, z) & x, y, z \in \Gamma_2 \end{cases}$$

式中：

Ω --渗流区域；

x, y, z --笛卡尔坐标 (m)；

h --含水体的水位标高 (m) ;

t --时间 (d) ;

$K_{x,y,z}$ --分别为 x、y、z 方向的渗透系数 (m/d) ;

K_n --边界面法向方向的渗透系数 (m/d) ;

μ --重力给水度;

ε --源汇项 (1/d) ;

h_0 --初始水位 (m) ;

Γ_1 --一类边界;

Γ_2 --二类边界;

$\bar{n}$ --边界面的法线方向;

$\phi(x, y, z)$ --一类边界水头 (m) ;

$q(x, y, z)$ --二类边界单宽流量 (m³/d/m) , 流入为正, 流出为负, 隔水边界为零。

(2) 溶质运移数学模型

不考虑污染物在含水层中的吸附、交换、挥发、生物化学反应, 地下水中溶质运移的数学模型可表示为:

$$n_e \frac{\partial C}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x_i} (n_e D_{ij} \frac{\partial C}{\partial x_j}) - \frac{\partial}{\partial x_i} (n_e C V_i) \pm C' W$$

$$D_{ij} = \alpha_{ijmn} \frac{V_m V_n}{|V|}$$

式中:

α_{ijmn} --含水层的弥散度;

V_m, V_n --分别为 m 和 n 方向上的速度分量;

$|V|$ --速度模;

C --模拟污染质的浓度 (mg/L) ;

n_e --有效孔隙度;

t --时间 (d) ;

C' --模拟污染质的源汇浓度 (mg/L) ;

W --源汇单位面积上的通量;

V_i --渗流速度 (m/d) .

以上模型的选择基于以下理由: (1) 有机污染物在地下水中的运移非常复杂, 影响因素除对流、弥散作用以外, 还存在物理、化学、微生物等作用, 这些作用常常会使污染物总量减少, 运移扩散速度减慢。目前国际上对这些作用参数的准确获取还存在困难; (2) 假设污染物质在运移中不与含水层介质发生反应, 可以被认为是保守型污染物质。保守型污染物质的运移只考虑对流、弥散作用。在国际上有很多用保守型污染物质作为模拟因子进行环境质量评价的成功实例; (3) 保守型考虑符合环境影响评价风险最大的原则。

联合求解水流方程和溶质运移方程就可得到污染物质的空间分布。

5.3.4.3 数值模型

(1) 水流数学模型

对于上述数学控制方程的求解, 采用地下水模拟软件 Visual MODFLOW 4.1 进行计算。

Visual MODFLOW 4.1 是目前国际上先进的综合性地下水模拟软件包, 由 MODFLOW、MODPATH、MT3D、FEMWATER、PEST、MAP、等模块组成的可视化三维地下水模拟软件包; 可进行水流模拟、溶质运移模拟、反应运移模拟; 建立三维地层实体, 从而可以综合考虑到各种复杂水文地质条件, 给模拟者带来极大的方便, 同时也有效的提高了模拟的仿真度。Visual MODFLOW 4.1 在美国和世界其它国家得到广泛应用。

Visual MODFLOW 4.1 系统中所包含的 MODFLOW 模块可构建三维有限差分地下水流模型, 是由美国地质调查局 (USGS) 于 80 年开发出的一套专门用于模拟孔隙介质中地下水流动的工具。自问世以来,

MODFLOW 已经在学术研究、环境保护、水资源利用等相关领域内得到了广泛的应用。

(2) 模型剖分

模拟区网格剖分单元格 $100\text{m} \times 100\text{m}$ ，厂址区单元格细化为 $10\text{m} \times 10\text{m}$ ，网格剖分图见图 5-31。

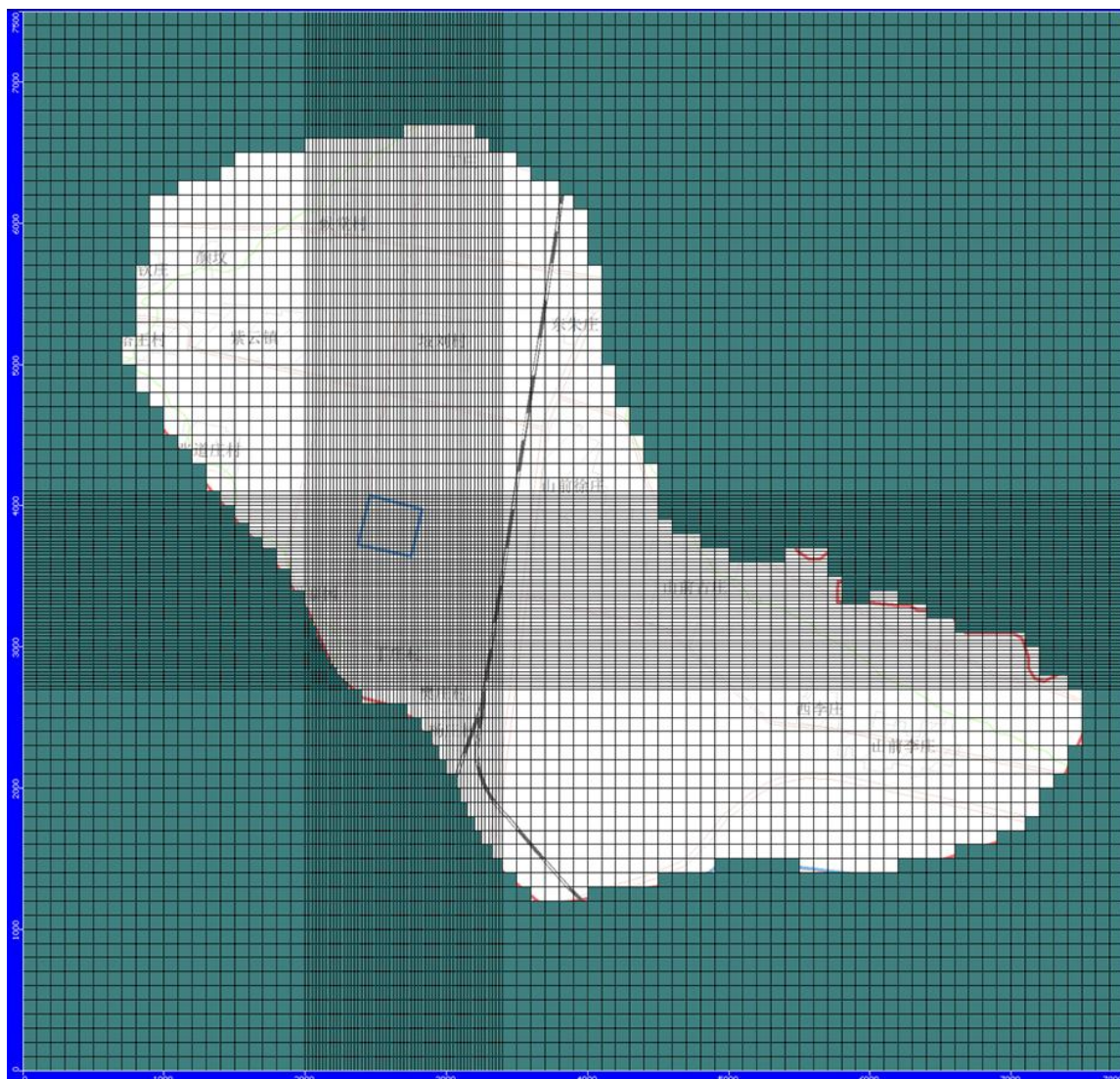


图 5-30 网格剖分

(3) 模型的识别验证

模型的识别与验证过程是整个模拟中极为重要的一步工作，通常要在反复修改参数和调整某些源汇项基础上才能达到较为理想的拟合结果。此模型的识别与检验过程采用的方法称为试估—校正法，属于反求参数

的间接方法之一。

运行计算程序，可得到这种水文地质概念模型在给定水文地质参数和各均衡项条件下的地下水位时空分布，通过拟合同时期的流场和长观孔的历时曲线，识别水文地质参数、边界值和其它均衡项，使建立的模型更加符合模拟区的水文地质条件，以便更精确地定量研究模拟区的补给与排泄，预报给定水资源开发利用方案下的地下水位。

模型的识别和验证主要遵循以下原则：①模拟的地下水流场要与实际地下水流场基本一致，即要求地下水模拟等值线与实测地下水位等值线形状相似；②模拟地下水的动态过程要与实测的动态过程基本相似，即要求模拟与实际地下水位过程线形状相似；③从均衡的角度出发，模拟的地下水均衡变化与实际要基本相符；④识别的水文地质参数要符合实际水文地质条件。

根据以上四个原则，对模拟区地下水系统进行了识别和验证。

- （1）以 2025 年 8 月地下水位监测流场作为模型率定的初始流场；
- （2）以 2025 年 12 月统测地下水流场作为模型识别验证的依据。

模拟时期为 2025 年 8 月到 2025 年 12 月，每个时间段内包括若干时间步长，时间步长为模型自动控制，严格控制每次迭代的误差。模型最终识别的水文地质参数如表 5-58、表 5-59。

表 5-58 模型识别渗透系数一览表

编号	水平渗透系数（m/d）	
	1 层	2 层
1	0.12	8.64×10^{-5}

表 5-59 模型识别其它水文地质参数一览表

编号	给水度	降水入渗系数	灌溉回渗系数
1	0.1	0.05	0.1

潜水含水层的模拟流场与实际流场对比见图 5-32。

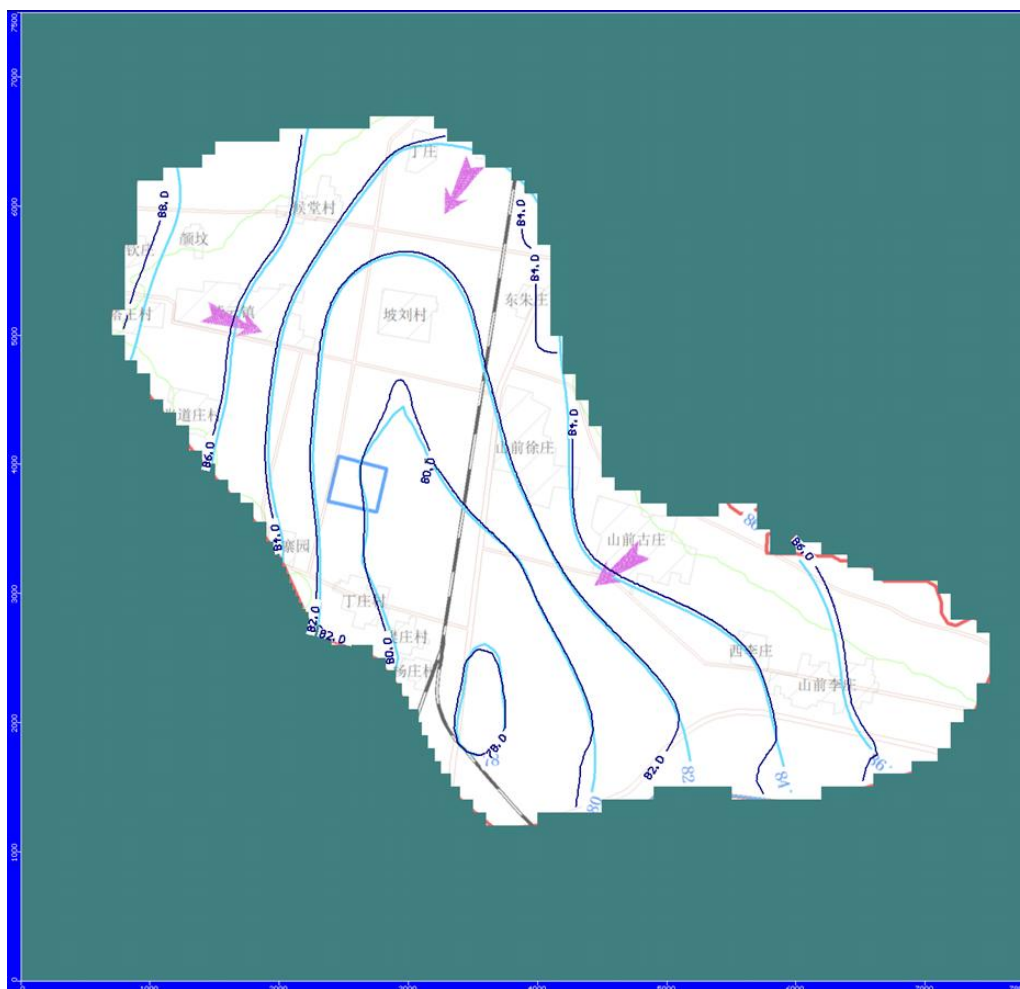


图 5-31 模型识别期流场拟合图

根据流场拟合结果表明,所建立模型的计算水位与实测水位拟合程度较好,基本上反映了区内地下水流的变化规律,且预测各要素运行稳定,达到模型精度要求,可用于预测计算。

(4) 预测模型的建立

（一）地下水水流的预测

地下水水流的预测模型所运用的参数是通过模型识别确定的。预测模型的西、西北、西南边界为侧向补给边界，东边界为侧向排泄边界，根据厂址评价区的等水位线，使模拟区东北、东南部边界垂直于等水位线，作为零通量边界。模型中的降雨入渗量、灌溉回渗量、补给量和排泄量采用现状年的资料。模型进行了 100 天、1000 天、10a 和 20 年四个

时间段的地下水水流预测。

（二）污染物迁移的预测

1) 地下水污染预测情景设定

依据设计单位设计规范以及建设单位根据本项目的实际情况给定地下水污染预测情景设定条件如下：

a.正常工况下

正常工况下，按照项目可研报告，项目建设均按照《危险废物贮存污染控制标准》（GB 18597）、《一般工业固体废物贮存、处置场污染控制标准》（GB18599）等相关规范的要求进行防渗处理，各生产环节按照设计参数运行，地下水可能的污染来源为各管线、储槽、污水池等跑冒漏滴。正常工况下污水不会渗漏进入地下造成污染。因此，正常工况下不应有石油类或其它物料暴露而发生渗漏至地下水的情景发生。因此，本次模拟预测情景主要针对非正常工况进行设定。

b.非正常工况

①泄漏点设定

非正常工况主要指装置区或罐区硬化面出现破等情景。如果是装置区或罐区等可视场所发生硬化面破损，即使有物料或污水等泄漏，按目前企业的管理规范，必须及时采取措施，不可能任由物料或污水漫流渗漏，而对于泄漏初期短时间物料暴露而污染的少量土壤，则会尽快通过挖出进行处置，不会任其渗入地下水。因此，只在废水处理站调节池等这些半地下非可视部位发生小面积渗漏时，少量污染物可能通过漏点，逐步渗入土壤并可能进入地下水。

结合工程建设内容，综合考虑项目物料、工艺流程、装置设施、渗漏物浓度等情况，本次预测选取废水处理站调节池泄露进行预测，位置见图 5-33。

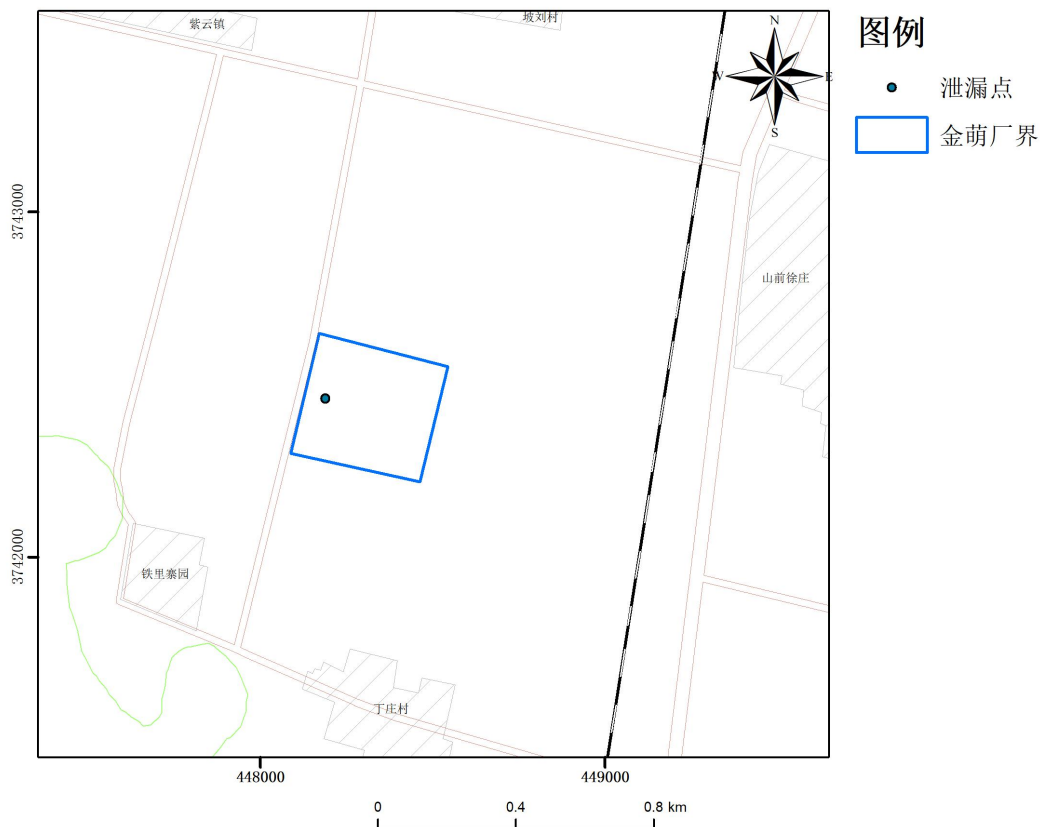


图 5-32 地下水污染预测泄漏点设定位置图

②非正常工况无防渗源强设定

非正常工况渗漏预测按无防渗措施和有防渗措施两种状况进行预测。无防渗措施情况下，以下假定情景中渗漏污染物直接进入包气带，向下渗透进入含水层。

废水处理站调节池：假定池底出现长 5m，宽 4cm 的裂缝，池底天然基础层渗透系数取值 0.035m/d，渗漏量约为 $5 \times 0.04 \times 0.035 = 0.007 \text{m}^3/\text{d}$ 。

评价根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ 610-2016）要求，结合本泄漏点废水源强，对特征因子按照重金属、持久性有机污染物和其他类别进行分类，本项目仅涉及其他类别这一种类别，分别采用标准指数法对每一类别中各项因子进行排序，取各类别中标准指数最大的因子作为预测因子，相应的计算结果详见下表。

表 5-60 非正常状况下污染预测源强

泄露位置	类别	特征污染物	废水浓度 (mg/L)	标准限值 (mg/L)	标准指数	标准
废水处理站调节池	其他类别	耗氧量	1579.3	3	526.43	《地下水环境质量标准》 (GB/T14848-2017) III类标准
		氨氮	30.9	0.5	61.8	

注：废水处理站调节池中 COD 的浓度为 6143.4mg/L，依据《水中化学需氧量、高锰酸钾指数、生化需氧量之间的相关性分析与研究》一文可知，COD 折算成耗氧量的浓度为 1579.3mg/L

由上表可知，项目废水处理站调节池中其他类别各因子按照标准指数法排序，其顺序分别为耗氧量、氨氮。为综合考虑本项目对地下水的影响，故本项目选取耗氧量为预测因子。

因此，非正常工况下，通过废水处理站调节池等半地下非可视部位发生小面积渗漏时，无防渗情景时可能进入地下水污染物的预测源强见下表。

表 5-61 非正常状况下污染预测源强

情景设定	渗漏点	特征污染物	渗漏量 m ³ /d	浓度 mg/L	类型
非正常工况跑冒滴漏	废水处理站调节池	耗氧量	0.007	1579.3	连续泄漏 20 年

注：废水处理站调节池中 COD 的浓度为 6143.4mg/L，依据《水中化学需氧量、高锰酸钾指数、生化需氧量之间的相关性分析与研究》一文可知，COD 折算成耗氧量的浓度为 1579.3mg/L

③预测时段

根据导则要求及本项目特点，本项目的预测时段选择 100d、1000d、10a、20a。

④预测因子的标准限值

污染物对地下水污染程度以检出范围、超标范围、最大检出距离和最大超标距离来衡量。地下水环境影响预测结果中，污染物浓度高出检出限的范围称为检出范围，对应的下游最远影响距离称为最大检出距离；污染物浓度高出标准限值的范围称为超标范围，对应的下游最远污染距离称为最大超标距离。

耗氧量标准值执行《地下水环境质量标准》（GB/T14848-2017）III类标准。污染物的检出下限值参照常规仪器检测下限。各特征污染物的

标准限值和检出限值如下表所示。

表 5-62 模型特征污染物污染标准和检出限值

特征污染物	检出下限值（mg/L）	标准限值（mg/L）	标准
耗氧量	0.2	≤3.0	《地下水环境质量标准》 （GB/T14848-2017）Ⅲ类标准

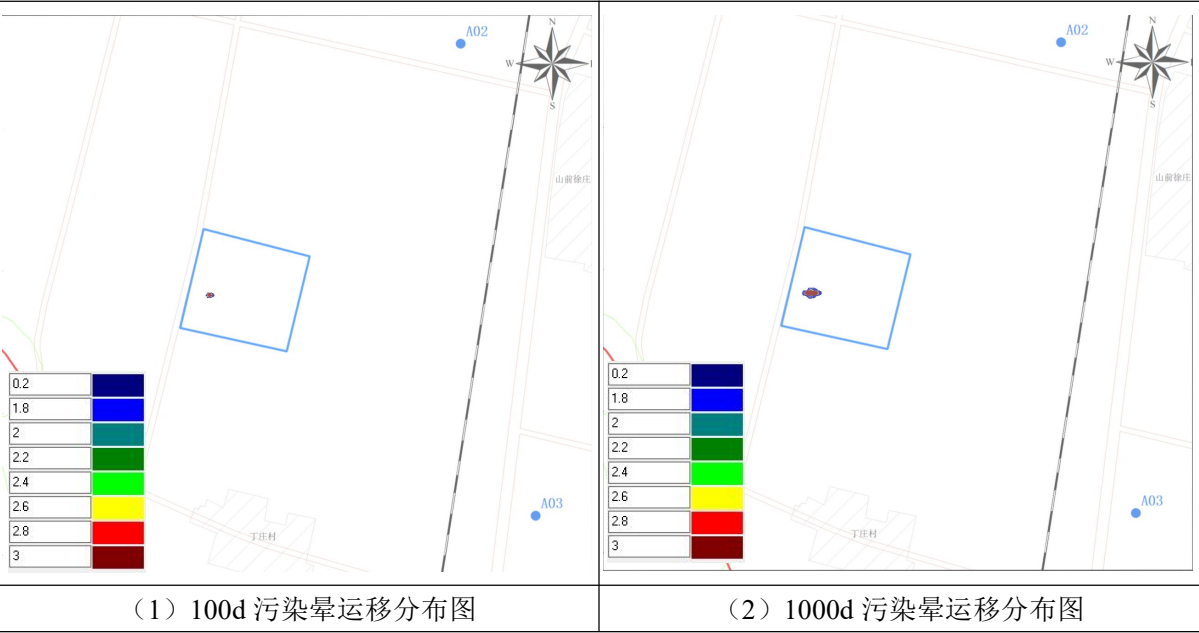
注：利用检出限值主要是为了确定污染物的影响范围，即一旦检出就认为受到污染物的影响。

5.3.4.4 地下水环境影响预测与评价

根据上述预测时段和各污染物的初始浓度输入模型，预测不同时段污染物的迁移过程，生成不同时间的污染晕迁移分布图。以下根据设定的污染源位置和源强大小进行预测，预测结果如下：

（1）耗氧量

不同预测时段耗氧量污染物的超标距离、检出距离、超标面积和检出面积见表 5-64，污染晕迁移分布图见图 5-34。



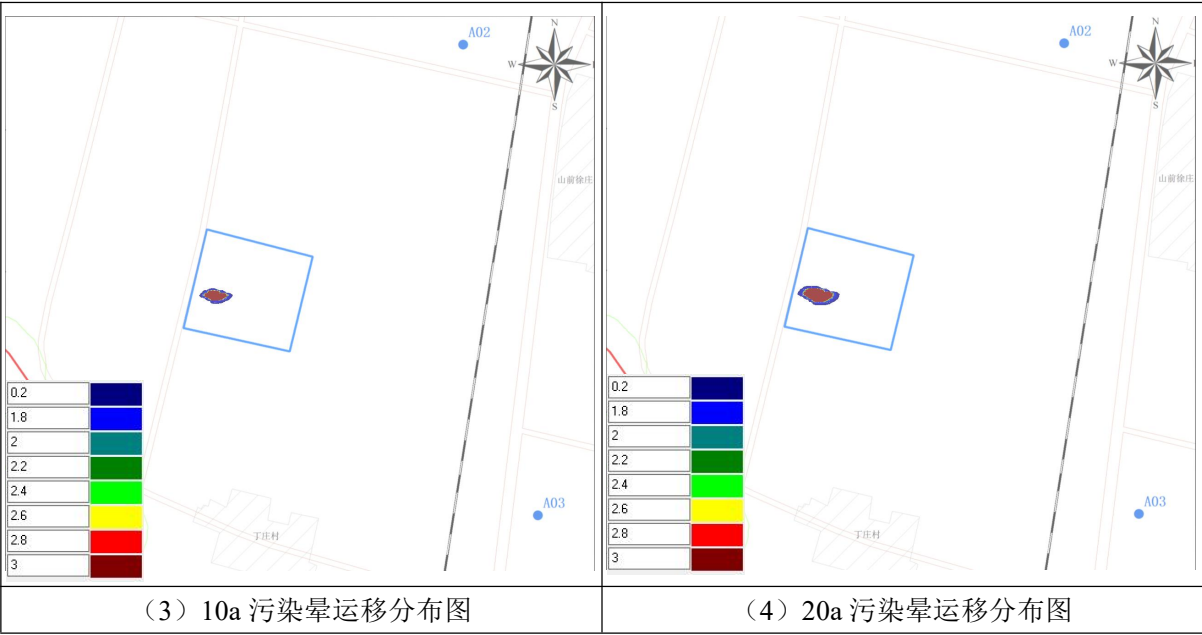


图 5-33 污染晕迁移分布图（耗氧量）

表 5-63 耗氧量污染物预测结果表

污染时间	影响范围		超标范围	
	检出范围（m ² ）	下游检出距离（m）	超标范围（m ² ）	下游超标距离（m）
100d	10.6	5.2	4.5	3.4
1000d	161.7	20.3	29.0	8.6
10a	1431.9	60.4	188.2	21.9
20a	2802.5	84.5	837.8	46.2

根据模型中设立的厂址区下游最近边界观测井耗氧量浓度-时间变化图可知，污染物达到检出限。模拟期结束，污染物浓度为 8.57E-22mg/L，未达到标准值以及检出限。

表 5-64 废水处理站调节池泄漏（地下水耗氧量）污染影响程度一览表

预测点及敏感点	距污染源距离（m）	地下水环境影响				
		到达时间（d）	超标时间（d）	超标持续时间（d）	最大浓度（mg/L）	是否超标
下游厂界	313	未到达	未超标	未超标	8.57E-22	否

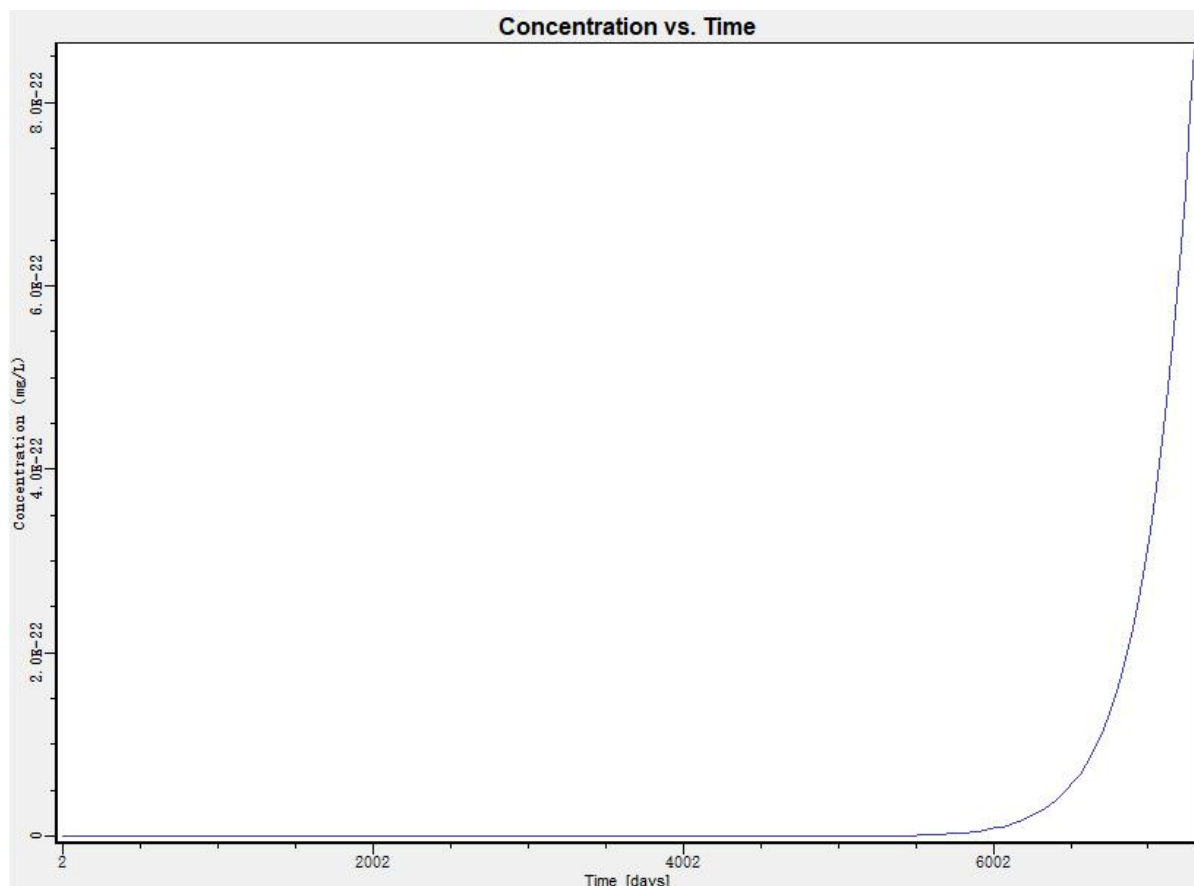


图 5-34 厂界监测点污染物（耗氧量）浓度随时间变化曲线

5.3.4.5 地下水环境影响预测结论

根据上述情景在非正常工况下污染物预测结果可知，废水处理站调节池在无防渗设置情况下发生渗漏发生泄漏时，随着时间的推移污染物影响范围、超标范围不断扩大，20年内废水处理站调节池污染物耗氧量的最大运移距离为84.5m。由预测结果可知，20年内废水处理站调节池发生泄漏后，污染物的超标范围均未超过厂区。

综合分析，在非正常工况下，该工程对地下水环境有一定的影响，影响范围有限。但从泄漏概率、地面破损概率综合考虑，废水处理站调节池渗入地下是概率很小的事件，如果采取适当的预防措施和应急处理措施，可以消除对地下水环境的影响，或把对地下水环境的影响控制在有限的范围内，消除建设项目对周边地下水环境的不良影响。

5.3.5 结论及建议

5.3.5.1 结论

(1) 本项目属于“L 石化、化工类别中的‘85、合成材料制造’”，地下水环境影响评价项目类别为 I 类；本项目的保护目标为调查评价范围内厂址、厂址两侧及地下水径流方向下游的浅层松散岩类孔隙水含水层（潜水）和饮用水水源含水层，以及坡刘、十里铺集中式饮用水水源，南丁庄、樊庄、杨庄 3 个分散式饮用水水源地。项目场地地下水敏感程度为“较敏感”，综合判定拟建项目厂址区地下水环境影响评价工作等级“一级”。

(2) 根据工程分析和地下水环境影响识别，本项目对地下水的污染途径表现在非正常状况下，因废水处理站调节池底部发生渗漏，如不能及时察觉和处理，污染物可能下渗进而对地下水造成污染。

(3) 调查区浅层地下水埋深 50m 以内。地下水赋存条件差。含水层由上更新统棕黄色亚粘土、粘土，中更新统冲积、洪积棕红色亚粘土及亚砂土组成。上更新统和中更新统由于粘土、亚粘土中富含钙质结核，裂隙发育，地下水通过裂隙入渗储存于粒间微孔隙中。因此调查区浅层地下水属于裂隙孔隙潜水。据机民井统调资料，调查区浅层水含水层平均厚度 25m，单井出水量 100~500m³/d，属弱富水区。水化学类型为 HCO₃⁻-Ca、HCO₃⁻·SO₄²⁻-Ca 型，矿化度<1g/L。

调查区内深层地下水埋深 50~180m，含水层主要为下更新统粉细砂层，2~3 层，单层厚度 3~8m。含水层顶板埋深 70m 左右，深层地下水单井涌水量 100~1000m³/d，属中等富水区。地下水类型属于 HCO₃⁻-Ca 型。矿化度<1g/L。

浅层地下水与深层地下水之间有较厚的粘土隔水层，且分布稳定。区内浅层、中深层地下水之间水力联系不密切。调查区内浅层地下水主要接受大气降水补给。区内地下水总的流向为由山前流向平原，即由西

向东，由北向南径流，由山前向山前平原洼地径流，总体流向与地形倾向一致，地下水水力坡度 $8\% \sim 7\%$ 。浅层地下水排泄主要是人工开采和侧向径流。

调查区深层地下水主要接受西部山区基岩构造裂隙水径流补给，地下水流向以水平运动为主，自西部山区向东部平原排泄。排泄方式以人工开采和侧向径流为主。

厂址区包气带由层①粉质粘土、层②粉质粘土组成，其中场地基础之下第一岩土层为层①粉质粘土，单层厚度 5.40m，连续稳定分布。根据包气带渗水试验结果，层①粉质粘土垂直渗透系数在 $3.40 \times 10^{-5} \text{cm/s} \sim 4.67 \times 10^{-5} \text{cm/s}$ 之间，平均值为 $4.04 \times 10^{-5} \text{m/s}$ 。依据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ 610-2016），厂址区包气带防污染性能属“中等”。

5.3.5.2 建议

（1）地下水污染具有不易发现和一旦污染很难治理特点，因此，防止地下水污染应遵循源头控制、防止渗漏、污染检测及事故应急处理的主动及被动防渗相结合的原则。

（2）加强对厂区下游地下水质的监测，发现污染及时处理，防止污染扩大。

（3）本次野外调查发现拟建厂址下游分布有多处集中式饮用水水源和分散式饮用水水源地，取水层位均为松散岩类孔隙水。因此应加强厂址及其下游供水井建设的管理措施，开采深层地下水的供水井要采取封闭浅层地下水的止水措施，防止混合开采污染深层水，保护深层地下水水源。

5.4 声环境质量影响预测与评价

根据《环境影响评价技术导则——声环境》（HJ2.4-2021），本次工程确定声环境影响评价等级为三级，评价依据见表 5-65。

表 5-65 声环境要素评价等级确定依据

评价内容	项目	特性	评价等级
声环境	建设项目所在功能区	3 类	三级
	工程前后噪声级增加量	预计<3dB(A)	
	受影响人口情况	很小	

根据声评价等级要求，本次声环境影响预测范围确定为厂址边界外 200m，本次噪声对项目正常运行时的厂界噪声值进行预测，评价范围图见图 5-36。

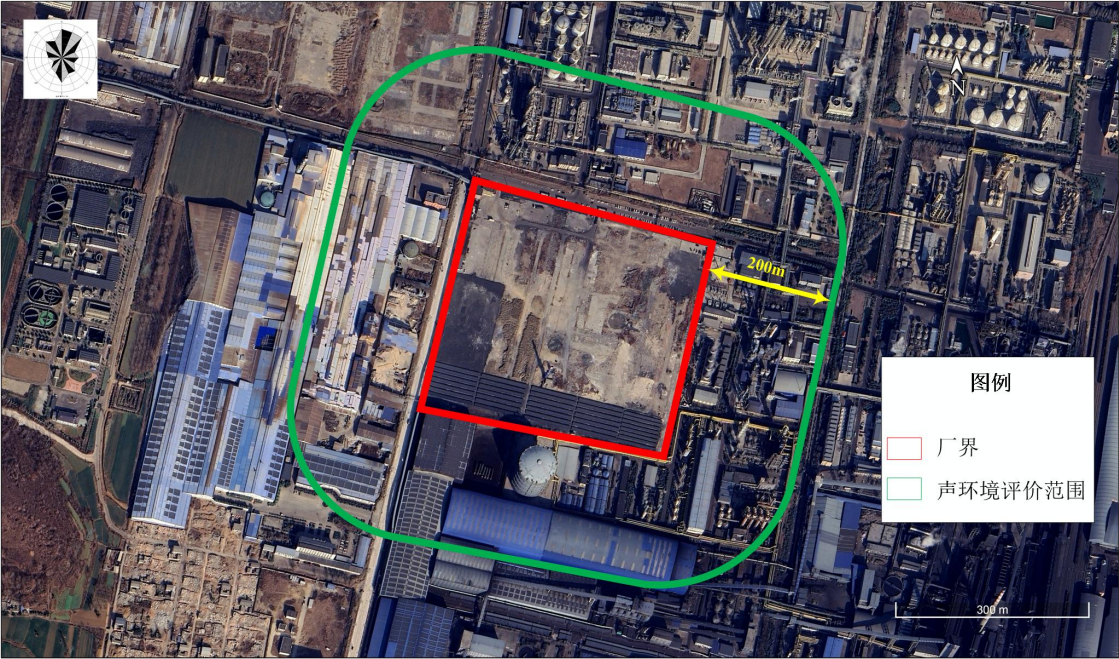


图 5-35 声环境评价范围图

5.4.1 工程噪声源强

本次工程中生产设备主要噪声源为熔体过滤器、切粒机、干燥机、风机、泵类、冷却塔等设备，经采取隔声、减振等措施后可以满足治理要求，室内噪声源具体情况见表 5-66，室外噪声源具体情况见表 5-68。

表 5-66 (1) 本项目室内主要噪声源情况 (dB (A))

序号	建筑物名称	声源名称	声功率级 dB(A)	声源控制措施	空间相对位置			距室内边界最近距离/m	室内边界声级 /dB (A)	运行时段	建筑物插入损失/dB(A)	建筑外噪声	
					X	Y	Z					声压级/dB(A)	建筑物外距离
1	生产装置	预聚物过滤器 1	75	基础减振、车间隔声	13	46	3	167	14.93	昼夜	20	0	0
2	生产装置	预聚物过滤器 2	75		17	67	3	124	16.67	昼夜	20	0	0
3	生产装置	熔体过滤器 1	75		44	32	3	214	15.46	昼夜	20	0	0
4	生产装置	熔体过滤器 1	75		47	26	3	214	15.46	昼夜	20	0	0
5	生产装置	水下切粒机	80		43	23	3	206	15.06	昼夜	20	0	0
6	生产装置	水下切粒机	80		22	38	3	206	15.06	昼夜	20	0	0
7	生产装置	离心干燥机	80		21	44	3	126	16.86	昼夜	20	0	0
8	生产装置	离心干燥机	80		21	14	3	128	16.86	昼夜	20	0	0
9	原料及成品仓库	泵 01	85		22	-19	0.5	13	49.53	昼夜	20	21.63	0
10	原料及成品仓库	泵 02	85		22	-13	0.5	14	48.58	昼夜	20	21.65	0
11	原料及成品仓库	泵 03	85		29	-10	0.5	22	45.41	昼夜	20	19.45	0
9	原料及成品仓库	泵 04	85		29	-15	0.5	21	45.74	昼夜	20	19.71	0
10	原料及成品仓库	风机 01	95		20	4	0.5	18	47.57	昼夜	20	21.59	0
11	生产装置	风机 02	95		13	23	0.5	14	48.02	昼夜	20	22.04	0
14	生产装置	风机 03	95		34	-18	1	17	51.51	昼夜	20	25.67	0

表 5-67 (2) 在建项目室内主要噪声源情况 (dB (A))

序号	建筑物名称	声源名称	声功率级 dB(A)	声源控制措施	空间相对位置			距室内边界最近距离/m	室内边界声级 /dB（A）	运行 时段	建筑物插入 损失/dB(A)	建筑外噪声	
					X	Y	Z					声压级/dB(A)	建筑物外距离
3 万吨/年 CHDM（1，4-环己烷二甲醇）项目													
1	原料库	DMT 熔融釜 01	75	基础减振、车间隔声	46	-126	3	201	15.93	昼夜	20	0	0
2	原料库	DMT 熔融釜 02	75		44	-132	3	205	15.46	昼夜	20	0	0
3	原料库	DMT 熔融釜 03	75		43	-138	3	210	15.21	昼夜	20	0	0
4	原料库	DMT 熔融釜 04	75		41	-144	3	214	15.06	昼夜	20	0	0
5	产品罐区	灌装机	75		23	-10	4	22	34.01	昼夜	20	8.04	0
6	原料及成品车间	泵 01	85		52	-129	0.5	13	49.53	昼夜	20	21.63	0
7	原料及成品车间	泵 02	85		52	-133	0.5	14	48.58	昼夜	20	21.65	0
8	原料及成品车间	泵 03	85		49	-140	0.5	22	45.41	昼夜	20	19.45	0
9	原料及成品车间	泵 04	85		49	-145	0.5	21	45.74	昼夜	20	19.71	0
10	产品罐区	泵 05	85		20	4	0.5	18	47.57	昼夜	20	21.59	0
11	产品罐区	泵 06	85		13	-23	0.5	14	48.02	昼夜	20	22.04	0
12	原料库	泵 07	85		16	88	0.5	17	46.72	昼夜	20	20.81	0
13	原料库	泵 08	85		51	79	0.5	15	47.38	昼夜	20	21.56	0

第 5 章 环境影响预测与评价

序号	建筑物名称	声源名称	声功率级 dB(A)	声源控制措施	空间相对位置			距室内边界最 近距离/m	室内边界声级 /dB（A）	运行 时段	建筑物插入 损失/dB(A)	建筑外噪声	
					X	Y	Z					声压级/dB(A)	建筑物外距离
14	原料及成品 车间	风机 01	95		34	-138	1	17	51.51	昼夜	20	25.67	0
15	危废间	风机 02	95		126	57	1	22	50.26	昼夜	20	24.12	0
16	原料库	风机 03	95		64	71	1	2	68.56	昼夜	20	42.65	0
扩建 3 万吨/年 CHDM（1,4-环己烷二甲醇）项目													
1	原料库	DMT 熔融 釜 01	75	基础减 振、车 间隔声	44	-128	3	199	16.03	昼夜	20	0	0
2	原料库	DMT 熔融 釜 02	75		46	-130	3	205	15.76	昼夜	20	0	0
3	原料库	DMT 熔融 釜 03	75		45	-132	3	211	15.51	昼夜	20	0	0
4	原料库	DMT 熔融 釜 04	75		44	-140	3	217	15.26	昼夜	20	0	0
5	产品罐区	灌装机	75		23	-10	4	25	34.11	昼夜	20	8.11	0
6	原料及成品 车间	泵 01	85		55	-133	0.5	13	49.73	昼夜	20	23.73	0
7	原料及成品 车间	泵 02	85		50	-138	0.5	15	48.65	昼夜	20	22.65	0
8	原料及成品 车间	泵 03	85		52	-144	0.5	21	45.7	昼夜	20	19.7	0
9	产品罐区	泵 05	85		1	-11	0.5	17	47.59	昼夜	20	21.59	0
10	产品罐区	泵 06	85		13	-26	0.5	16	48.09	昼夜	20	22.09	0
11	原料库	泵 07	85		17	92	0.5	18	46.91	昼夜	20	20.91	0
12	原料库	泵 08	85		54	86	0.5	17	47.59	昼夜	20	21.59	0

第5章 环境影响预测与评价

序号	建筑物名称	声源名称	声功率级 dB(A)	声源控制措施	空间相对位置			距室内边界最近距离/m	室内边界声级 /dB (A)	运行时段	建筑物插入损失/dB(A)	建筑外噪声	
					X	Y	Z					声压级/dB(A)	建筑物外距离
13	原料及成品车间	风机 01	95		36	-147	1	18	51.87	昼夜	20	25.87	0
14	原料库	风机 02	95		66	78	1	3	68.87	昼夜	20	42.87	0

表 5-67 (1) 本项目室外主要噪声源情况 (dB (A))

序号	声源名称	空间相对位置			声功率级/dB (A)	声源控制措施	运行时段
		X	Y	Z			
1	冷却塔	-87	-92	2	95	基础减振，隔声	昼夜
2	冷却塔	-7	34	2	95		昼夜
2	泵 06	123	-75	0.5	85		昼夜
3	泵 07	17	-48	0.5	85		昼夜
4	泵 08	34	-45	0.5	85		昼夜
5	泵 09	38	-23	0.5	85		昼夜
6	泵 10	43	-43	0.5	85		昼夜
7	泵 11	38	-22	0.5	85		昼夜
8	泵 12	33	-72	0.5	85		昼夜
9	泵 13	40	-17	0.5	85		昼夜
10	泵 14	56	-29	0.5	85		昼夜
11	泵 15	43	-20	0.5	85		昼夜
12	泵 16	19	-39	0.5	85		昼夜
13	泵 17	43	-34	0.5	85		昼夜
14	泵 18	26	-33	0.5	85		昼夜
15	泵 19	11	-42	0.5	85		昼夜
16	泵 20	52	-49	0.5	85		昼夜
17	泵 21	54	-43	0.5	85		昼夜

序号	声源名称	空间相对位置			声功率级/dB (A)	声源控制措施	运行时段
		X	Y	Z			
18	风机 04	46	-23	1	95	消声减振，隔声	昼夜
19	风机 05	51	-64	1	95		昼夜
20	风机 06	26	-33	1	95		昼夜
21	风机 07	13	20	1	95		昼夜
22	风机 08	-13	15	1	95		昼夜
23	风机 09	35	5	1	95		昼夜
24	风机 10	53	28	1	95		昼夜

表 5-68 (2) 在建项目室外主要噪声源情况 (dB (A))

序号	声源名称	空间相对位置			声功率级/dB（A）	声源控制措施	运行时段
		X	Y	Z			
3 万吨/年 CHDM（1，4-环己烷二甲醇）项目							
1	氢气压缩机 01	117	-72	2	95	基础减振，隔声	昼夜
2	氢气压缩机 02	115	-84	2	95		昼夜
3	氢气压缩机 03	111	-101	2	95		昼夜
4	泵 09	123	-75	0.5	85		昼夜
5	泵 10	117	-98	0.5	85		昼夜
6	泵 11	94	-95	0.5	85		昼夜
7	泵 12	88	-93	0.5	85		昼夜
8	泵 13	93	-73	0.5	85		昼夜
9	泵 14	88	-72	0.5	85		昼夜
10	泵 15	83	-92	0.5	85		昼夜
11	泵 16	90	-87	0.5	85		昼夜
12	泵 17	96	-89	0.5	85		昼夜
13	泵 18	83	-70	0.5	85		昼夜

第5章 环境影响预测与评价

序号	声源名称	空间相对位置			声功率级/dB (A)	声源控制措施	运行时段
		X	Y	Z			
14	泵 19	79	-69	0.5	85		昼夜
15	泵 20	83	-64	0.5	85		昼夜
16	泵 21	76	-63	0.5	85		昼夜
17	泵 22	61	-92	0.5	85		昼夜
18	泵 23	52	-89	0.5	85		昼夜
19	泵 24	54	-83	0.5	85		昼夜
20	泵 25	63	-85	0.5	85		昼夜
21	泵 26	109	36	0.5	85		昼夜
22	泵 27	115	35	0.5	85		昼夜
23	泵 28	121	33	0.5	85		昼夜
24	泵 29	128	32	0.5	85		昼夜
25	泵 30	32	-192	0.5	85		昼夜
26	泵 31	82	-158	0.5	85		昼夜
27	泵 32	79	-171	0.5	85		昼夜
28	泵 33	57	-198	0.5	85		昼夜
29	泵 34	54	-214	0.5	85		昼夜
30	泵 35	68	-31	0.5	85		昼夜
32	风机 04	46	-83	1	95	消声减振，隔声	昼夜
33	风机 05	51	-64	1	95		昼夜
34	风机 06	26	-33	1	95		昼夜
35	风机 07	103	20	1	95		昼夜
36	风机 08	-113	135	1	95		昼夜
37	风机 09	35	5	1	95		昼夜
38	风机 10	53	28	1	95		昼夜
39	冷却塔	66	12	2	90		昼夜

第5章 环境影响预测与评价

扩建3万吨/年 CHDM（1,4-环己烷二甲醇）项目						
1	氢气压缩机 01	-94	-15	2	95	昼夜
2	氢气压缩机 02	-99	-34	2	95	昼夜
3	氢气压缩机 03	-76	-34	2	95	昼夜
4	污水处理站泵 09	-187	-75	0.5	85	昼夜
5	污水处理站泵 10	-211	-60	0.5	85	昼夜
6	污水处理站泵 11	-186	-85	0.5	85	昼夜
7	污水处理站泵 12	-218	-75	0.5	85	昼夜
8	污水处理站泵 13	-200	-3	0.5	85	昼夜
9	污水处理站泵 14	-161	-15	0.5	85	昼夜
10	生产区泵 15	83	-92	0.5	85	昼夜
11	生产区泵 16	90	-87	0.5	85	昼夜
12	生产区泵 17	96	-89	0.5	85	昼夜
13	生产区泵 18	83	-70	0.5	85	昼夜
14	生产区泵 19	79	-69	0.5	85	昼夜
15	生产区泵 20	83	-64	0.5	85	昼夜
16	生产区泵 21	76	-63	0.5	85	昼夜
17	生产区泵 22	61	-92	0.5	85	昼夜
18	生产区泵 23	52	-89	0.5	85	昼夜
19	生产区泵 24	54	-83	0.5	85	昼夜
20	生产区泵 25	63	-85	0.5	85	昼夜
32	污水处理站风机 04	-141	3	1	95	昼夜
33	污水处理站风机 05	-163	-70	1	95	昼夜
34	污水处理站风机 06	-170	-116	1	95	昼夜
35	生产区风机 07	14	-94	1	95	昼夜
36	生产区风机 08	26	-88	1	95	昼夜
37	生产区风机 09	86	-70	1	95	昼夜

基础减振，隔声

消声减振，隔声

第5章 环境影响预测与评价

序号	声源名称	空间相对位置			声功率级/dB (A)	声源控制措施	运行时段
		X	Y	Z			
38	生产区风机 10	46	-24	1	95		昼夜
39	冷却塔	39	17	2	90		昼夜
39	冷却塔	39	154	-20	90		昼夜
39	冷却塔	39	51	31	90		昼夜
39	冷却塔	39	106	-25	90		昼夜

5.4.2 预测模式

本次声环境影响预测采用室内声源等效室外声源声功率级计算方法及多源叠加模式，不考虑围墙等屏障的影响，声源位于室内，室内声源可采用等效室外声源声功率级法进行计算：

半自由场点声源衰减模式：

$$L(r) = L_{Aw} - 20\lg(r) - 8$$

式中：\$L(r)\$--点声源在预测点产生的等效连续 A 声级，dB；

\$L_{Aw}\$--由点声源产生的 A 计权声功率级，dB；

\$r\$--预测点距声源的距离，m；

若声源所在室内声场为近似扩散声场，则室外的倍频带声压级可按下列式近似求出：

$$L_{p2} = L_{p1} - TL - 6$$

式中：

\$L_{p1}\$--靠近开口处（或窗户）室内某倍频带的声压级或 A 声级，dB；

\$L_{p2}\$--靠近开口处（或窗户）室外某倍频带的声压级或 A 声级，dB；

\$TL\$--隔墙（或窗户）倍频带或 A 声级的隔声量，dB。

噪声合成模式：

$$L = 10\lg \left\{ \sum_{i=1}^n 10^{L_i/10} \right\}$$

式中：\$L\$--预测点的噪声叠加值，dB(A)；

\$L_i\$--第 \$i\$ 个声源的声压级，dB(A)；

\$n\$--声源个数。

5.4.3 评价标准

本项目声环境影响评价范围内无环境敏感保护目标，本项目噪声排放标准厂界执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）

中的3类标准，具体标准值为昼间 $\leq 65\text{dB(A)}$ ，夜间 $\leq 55\text{dB(A)}$ 。

5.4.4 预测结果及评价

本项目是24小时工作制，高噪声源主要分布在装置区内，评价根据厂区高噪声设备的布置情况对项目昼夜声环境进行了预测，按预测模式预测本项目投产后全厂所有噪声源对厂界的影响，预测结果见表5-68。

表 5-68 项目建成后厂界噪声影响预测结果（单位：dB(A)）

类别	预测项目		标准值	贡献值	达标情况
厂界噪声	东厂界最大值	昼	65	54.01	达标
		夜	55	54.01	达标
	南厂界最大值	昼	65	51.32	达标
		夜	55	51.32	达标
	西厂界最大值	昼	65	51.84	达标
		夜	55	51.84	达标
	北厂界最大值	昼	65	50.09	达标
		夜	55	50.09	达标
	厂界最大值	昼	65	54.01	达标
		夜	55	54.01	达标

根据表5-68并对照《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）3类标准，本项目正常生产期间各厂界噪声预测值均能满足厂界排放标准要求。

5.5 固体废弃物环境影响分析

5.5.1 建设期固体废弃物的环境影响

工程产生的固废主要是建筑垃圾、施工人员生活垃圾等。建筑垃圾如钢筋、钢板、木材等下脚料可分类回收、送废物收购站处理；混凝土废料、废砖、石、砂等废弃渣土集中堆放，可用于回填或定时清运至环境卫生主管部门指定地点处理。施工人员生活垃圾经收集后由环卫部门清理。

5.5.2 运营期固体废弃物的环境影响

5.5.2.1 固体废物的产生及处置方案

（涉密，部分删除处理）

表 5-69 本次工程固体废物利用、处置具体情况

编号	名称	产生环节	主要成分	有害成分	理化性质	产生量 (t/a)	利用量 (t/a)	处置量 (t/a)	处理处置措施

5.5.2.2 危险废物贮存场所选址的可行性

本次工程依托在建工程的 1 座 300m² 危废暂存间，用于暂存项目产生的各类危险废物等，经危废暂存间暂存后外委有资质单位处置。根据《危险废物贮存污染控制标准》（GB18597-2023）中的选址要求，评价对本项目所依托的危废暂存间选址可行性进行分析，具体见表 5-70。

表 5-70 危废暂存间的的选址可行性分析一览表

序号	选址条件	本项目依托的危废暂存设施指标	符合性分析
1	贮存设施选址应满足生态环境保护法律法规、规划和“三线一单”生态环境分区管控的要求，建设项目应依法进行环境影响评价。	危废暂存间选址符合生态环境保护法律法规、规划和许昌市“三线一单”生态环境分区管控的要求。	相符
2	集中贮存设施不应选在生态保护红线区域、永久基本农田和其他需要特别保护的区域内，不应建在溶洞区或易遭受洪水、滑坡、泥石流、潮汐等严重自然灾害影响的地区。	危废暂存间所在地不在生态保护红线区域、永久基本农田和其他需要特别保护的区域内，不属于溶洞区或易遭受洪水、滑坡、泥石流、潮汐等严重自然灾害影响的地区。	相符
3	贮存设施不应选在江河、湖泊、运河、渠道、水库及其最高水位线以下的滩地和岸坡，以及法律法规规定禁止贮存危险废物的其他地点。	危废暂存间距离最近水体-洋湖渠 844m，也不存在禁止贮存危险废物的其他地点，符合要求。	相符
4	贮存设施场址的位置以及其与周围环境敏感目标的距离应依据环境影响评价文件确定。	贮存设施距最近环境敏感目标山前徐庄村 905m，经风险分析判定不会对敏感目标造成危害。	相符

经对照分析，本项目所依托的危险废物暂存间满足《危险废物贮存污染控制标准》（GB18597-2023）中的选址要求。

5.5.2.3 危险废物贮存场所能力的可行性

根据本工程危险废物的类别、形态和储存要求，评价建议危废间暂存间分为四个区，分别贮存废催化剂、废矿物油、残渣和废试剂瓶等其他危险废物。本次工程依托在建的 300m² 危废暂存间，对危险废物进行短时暂存。本次评价对金萌公司危废暂存间分区储存情况进行分析，具体见表 5-71。

（涉密，部分删除处理）

表 5-71 危险废物贮存场所分区贮存情况

分区情况	最大储存能力 t	需要分区面积 m ²	实际分区面积 m ²	危险废物名称	危废代码	贮存方式	贮存周期 d

金萌公司在建一期工程暂存危险废物在其贮存周期内所需要分区面积为 70.6m²，实际分区面积 113m²；在建二期工程暂存危险废物在其贮存周期内所需要分区面积为 70.6m²，实际分区面积 71m²；本项目暂存危险废物在其贮存周期内所需要分区面积为 24m²，实际分区面积 29m²；全厂合计需要分区面积为 165.2m²，实际分区面积 213m²；在建工程危废暂存间的面积为 300m²，可以满足本项目、在建一期工程、在建二期工程危废暂存要求。

5.5.2.4 危险废物贮存过程环境影响分析

① 贮存过程对环境空气的影响分析

本项目贮存的危险废物主要为废催化剂、废矿物油、生产工艺残渣等，不易散落。项目危废暂存间设置在建筑内，可以做到六防（防风、防雨、防晒、防渗漏、防漏、防腐），且危险废物已包装封存，同时设置有废气收集装置，送至活性炭吸附装置处理后经 15m 排气筒达标排放，无组织排放可以得到有效控制，正常情况下，不会对周边环境空气造成明显影响。

② 贮存过程对地表水的影响分析

项目产生的危险废物基本不含水，均为易挥发性有机物，废矿物油与含矿物油废物均采用密封包装桶盛放，危废暂存间正常情况无废水产生。现有危废暂存间四周及中间设导流盖板明沟，并设置渗滤液收集池，

泄漏的液体危险废物可收集进入渗滤液收集池并及时进行处理，危废暂存间不产生外排废水，不会对周边地表水产生不良影响。

③ 贮存过程对土壤及地下水的影响分析

危废暂存间采用耐腐蚀的混凝土硬化地面，地面及裙角进行了防渗处理，四周及中间设导流盖板明沟，并设置渗滤液收集池，泄漏的液体危险废物可收集进入渗滤液收集池并及时进行处理，基础层为至少 1 m 厚粘土层，渗透系数 $\leq 10^{-10}$ cm/s。危险废物渗滤液及泄漏的液体危险废物发生环境风险事故概率很低，经防渗处理后基本不会对项目厂址区域地下水环境和土壤环境造成影响。

④ 贮存过程对环境敏感保护目标的影响分析

项目产生的危险废物在临时贮存过程中产生的挥发性污染物均由危废暂存间废气收集设施收集，送至活性炭吸附装置处理后经 15m 排气筒达标排放，危废间残留的挥发性有机物量较小，发生火灾爆炸的风险很小，对环境空气的影响很小；贮存过程中无外排废水，不会对周边地表水产生不良影响；危废暂存间渗滤液及泄漏液体收集处理系统完善，防渗措施能达到相关要求，不会对项目厂址区域地下水环境和土壤环境造成影响；危险废物收集存放过程在车间内进行，所使用设备噪声较小。

综上所述，危险废物暂存场所不会对周边环境敏感保护目标造成明显不良影响。

5.5.2.5 危险废物委托利用或者处置的环境影响分析

本项目产生的废试剂瓶、废变压器油及其他矿物油可回收，均具有一定的回收利用价值，评价建议将此部分危险废物委托有资质单位进行综合利用。对于没有综合利用价值的残渣、脱硝废催化剂、废水站污泥等，评价建议将此部分危险废物委托有资质单位进行安全处置。

本项目需利用和处置的危险废物具体情况见表 5-72。

(涉密，部分删除处理)

表 5-72 本项目危险废物利用、处置具体情况

序号	危险废物名称	危险废物类别	危险废物代码	产生量 t/a	形态	主要成分	贮存方式	贮存周期 d	污染防治措施

5.5.2.6 危险废物收集及场内运输过程中的环境影响分析

本项目危险废物产生与贮存均在厂区内，且危险废物的产生环节与危废暂存间距离较近，运输距离均在 500m 以内，运输距离短，运输路线避开了办公区和生活区，生产车间地面、运输线路和危废品库均采取硬化和防腐防渗措施，因此固体危险废物从产生工艺环节运输到贮存场所的过程中一旦产生散落、固体泄漏物用塑料铲铲起，再收集进入容器中。液态危废在危废品库均为桶装储存（不超过 500kg），一旦发生泄漏事故，建议采用活性炭纤维材料等吸附材料将泄漏的废液吸附，然后将吸附后的物品倒入专用桶内，一并送往有危废处理资质单位进行处置，废矿物油挥发性不大，不会对周边敏感点造成大的不利影响。

因此，本项目发生厂区内危险废物散落、泄漏情况后，其环境影响均可控制在厂区范围内，不会对周围环境产生不利影响。

5.5.2.7 危废运输场外运输过程中的环境影响分析

本项目危险废物委托具有危险废物处置资质的单位进行安全处置，本项目危险废物的运输需由危险废物处置单位负责，需要按照《危险废物收集 贮存 运输技术规范》（HJ2025）要求以公路运输的形式进行运输。

本项目危险废物的运输需由危险废物处置单位负责，需要按照《危险废物收集 贮存 运输技术规范》（HJ2025）要求以公路运输的形式进行运输。

(1) 运输路径合理性分析

评价建议本项目根据危险废物的利用、处置方式，将不同类别的危险废物分别送往具有处理资质与能力的单位进行利用或处置。运输路途基本在省道、国道或高速公路上运输，途径环境敏感点相对较少，路径可行。

(2) 危险废物运输过程中发生事故后的影响分析

项目所产生的危险废物主要分为固态的废催化剂、废矿物油、残渣和废试剂瓶等，在发生事故造成散落或者泄漏后处理方式不同，评价以下分别进行分析：

① 废催化剂、废试剂瓶、残渣等运输过程中发生事故后的影响分析

废催化剂、废试剂瓶、残渣等均为固体状态，经妥善包装后其运输的不利影响较小，即使发生散落等事故后，将散落危险废物以塑料铲铲起，再收集进入容器中一并送至处置单位进行利用或安全处置，不会对周边环境敏感点造成大的不利影响。

② 废矿物油运输过程中发生事故后的影响分析

项目废矿物油在发生泄漏事故后，建议采用活性炭纤维材料等吸附材料将泄漏的废液吸附，然后将吸附后的物品倒入专用桶内，一并送往处置单位进行利用或者安全处置，废矿物油挥发性不大，不会对周边敏感点造成大的不利影响。

综上所述，本项目危险废物基本在在国道或高速公路上运输，运输的危险废物主要为废催化剂、废试剂瓶、残渣和废矿物油，对于散落或者泄露事故的处理处置措施相对可靠，评价认为危废运输对运输路线上环境敏感点的环境影响可以接受。

5.5.2.8 生活垃圾环境影响分析

本项目员工办公生活产生办公生活垃圾，无利用价值，建议在场内暂存后由环卫部门清理。评价建议本项目在办公区分别设置垃圾收集桶，

办公区设置办公垃圾暂存处，对办公生活垃圾进行暂存。

综上所述，本项目所生产的生活垃圾进行暂存并妥善处置后，对环境的不利影响较小，可以接受。

5.5.3 服务期满后固体废物的环境影响

本项目对本项目服务期满后固体废物的影响主要体现在对场地环境的影响，报告书要求项目服务期满后按照相关要求做好原址场地的环境调查和风险评估工作，经场地环境调查及风险评估不存在环境风险的情况下才能再次利用，如被认定为污染场地的，金萌公司应承担治理修复责任并编制治理修复方案，负责提供场地调查、风险评估和治理修复等所需费用。

综上所述，本项目共计产生各类固体废弃物全部综合利用或妥善处置，各类固体废弃物不会对环境产生明显不利影响。

5.6 土壤环境质量影响预测与分析

5.6.1 土壤环境影响识别及评价等级确定

5.6.1.1 项目类别

本项目行业类别为“制造业-石油、化工-化学制品制造项目”，对照《环境影响评价技术导则 土壤环境（试行）》（HJ964-2018）附录 A，属于 I 类项目。

5.6.1.2 项目占地规模

污染影响型建设项目占地规模分为大型（ $\geq 50\text{hm}^2$ ）、中型（ $5 \sim 50\text{hm}^2$ ）、小型（ $\leq 5\text{hm}^2$ ）。本项目占地规模为 12.98hm^2 ，属于中型占地规模。

5.6.1.3 土壤环境评价等级

本项目为污染影响型建设项目，为 I 类项目，占地规模为中型，土壤环境敏感程度为不敏感，综合判定评价等级为二级，详情见下表。

表 5-73 项目评价工作等级表

评价等级 敏感程度	占地规模	I 类			II 类			III 类		
		大	中	小	大	中	小	大	中	小
敏感		一级	一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级
较敏感		一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	/
不敏感		一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	/	/

5.6.1.4 土壤环境影响调查评价范围的确定

根据《环境影响评价技术导则 土壤环境》（HJ 964—2018），土壤环境现状调查范围见表 5-74。

表 5-74 土壤环境现状调查范围表

评价工作等级	影响类型	调查范围 ^a	
		占地 ^b 范围内	占地范围外
一级	污染影响型	全部	1km 范围内
二级			0.2km 范围内
三级			0.05km 范围内
a: 涉及大气沉降途径影响的，可根据主导风向下风向的最大落地浓度点适当调整。			
b: 矿山类项目指开采区与各场地的占地；改、扩建类的指现有工程与拟建工程的占地。			

综合判定本项目评价等级为二级，评价范围为占地范围外扩 0.2km 的区域，评价面积为 0.56km²。

5.6.1.5 土壤环境影响途径识别

根据项目建设内容及其对土壤环境可能产生的影响，本项目属于污染影响类项目，根据工程组成，可分为建设期、运营期两个阶段对土壤的影响（服务期满后须另作预测，本次预测评价不包含服务期满后）。

施工期环境影响识别主要针对施工过程中施工机械在使用过程中，施工人员在生活过程中，固体废物在临时堆存过程中对土壤产生的影响等。

运营期环境影响识别主要是针对项目排放的大气污染物、废水污染物、危险固体废物和项目原辅物料贮存等。本项目对土壤环境的影响类型和途径见表 5-75，项目土壤环境影响源及影响因子识别见表 5-76。

表 5-75 本项目土壤影响类型与途径表

时段	污染影响型		
	大气沉降	地面漫流	垂直入渗
建设期	/	√	√
运营期	√	√	√
服务期满后	/	/	/

表 5-76 本项目土壤环境影响源及影响因子识别表

污染源	污染途径	污染因子	备注
废水收集池底出现漏洞	垂直入渗	COD、氨氮、石油类	事故
废气排放	大气沉降	乙醛、非甲烷总烃、氨、硫化氢	连续

5.6.2 土壤环境影响预测与评价

项目废气污染物为非甲烷总烃、乙醛、氨、硫化氢，不易发生沉降，对土壤环境影响较小；项目厂区地面硬化，危险废物暂存设施按照《危险废物贮存污染控制标准》（GB18597-2023）中的要求进行建设，废水收集处理布设有完善的排水系统并设置有事故暂存池。本次主要考虑非正常工况下废水收集池底出现漏洞出现的垂直入渗。

5.6.2.1 地面漫流

对厂区地上设施在事故情况和降雨情况产生的废水会发生地面漫流对土壤造成影响。项目具有完善的事故废水应急处理措施。

①项目各车间设有排水管网，事故状态下可经阀门将事故废水排入事故水池暂存；

②项目雨水排水系统应对生产区和办公、生活区雨水区分对待。厂区内雨水排水管沿道路敷设，沿路边设置雨水口，在生产区设置事故废水排水控制阀，事故废水可经管线排入厂区事故水池暂存，消防废水和初期雨水（一般降雨后 15min 内雨水）可经管线排入厂区事故水池暂存；

③项目火灾事故状态下，消防废水可通过车间内部的废水排水管网和车间外部的雨水排水管网收集，切换排水管网的控制阀门可将消防废水纳入厂区事故水池。

5.6.2.2 垂直入渗

本项目实施后，由于生产装置、污水管道均严格按照环保规范技术进行防渗处理，在正常工况下不会发生废水污染物泄漏进入土壤。事故情况下废水调节池泄漏情形为渗漏事故，废水中污染物随废水垂直入渗穿透包气带进入地下水，可能同时对土壤及地下水造成污染影响，本次评价依据《环境影响评价技术导则 土壤环境（试行）》（HJ964-2018）以及附录 E 推荐的一维非饱和溶质运移模型预测方法，预测废水收集池事故渗漏、以点源形式垂直进入土壤环境的影响。

5.6.2.3 土壤环境敏感程度

建设项目所在地周边的土壤环境敏感程度可分为敏感、较敏感、不敏感，判定依据见表 5-77。

表 5-77 污染影响型敏感程度分级表

敏感程度	判别依据	本项目
敏感	建设项目周边存在耕地、园地、牧草地、饮用水水源地或居民区、学校、医院、疗养院、养老院等土壤环境敏感目标的	据现场调查，项目位于襄城县先进制造业开发区南区，选址周边不存在区域土壤环境敏感目标，判定为“不敏感”
较敏感	建设项目周边存在其他土壤环境敏感目标的	
不敏感	其他情况	

（1）预测方案

预测情景：正常工况下，土壤和地下水防渗措施完好，不会对土壤造成不利影响。以事故状态下废水调节池泄漏造成废水污染物污染土壤进行土壤环境影响预测，概化为连续点源情景。

预测因子：本项目排放的废水污染物可能造成影响的因子主要有 COD、氨氮、石油类，本次评价选取耗氧量作为预测因子。

表 5-78 非正常工况下垂直入渗情形源强一览表

情景设定	泄漏点	特征污染物	泄漏量（m ³ /d）	浓度（mg/L）	泄露时间
非正常工况	废水处理站调节池	耗氧量	0.007	1579.3	30d

(2) 预测模型

本项目土壤环境影响预测采用导则推荐的一维非饱和溶质运移模型，具体公式如下：

① 一维非饱和溶质垂向运移控制方程：

$$\frac{\partial(\theta c)}{\partial t} = \frac{\partial(\theta D \frac{\partial c}{\partial z})}{\partial z} - \frac{\partial(qc)}{\partial z}$$

式中： c --污染物介质中的浓度，mg/L；

D --弥散系数， m^2/d ；

q --渗流速率， m/d ；

z --沿 z 轴的距离， m ；

t --时间变量， d ；

θ --土壤含水率，%。

② 初始条件

$$c(z, t) = 0 \quad t = 0, L \leq z < 0$$

③ 边界条件

第一类 Dirchlet 边界条件，其中下述公式适用于连续点源情景：

$$c(z, t) = 0 \quad t = 0, L \leq z < 0$$

下述公式适用于非连续点源情景：

$$c(z, t) = \begin{cases} C_0 & 0 < t \leq t_0 \\ 0 & t > t_0 \end{cases}$$

第二类 Neumann 零梯度边界。

(3) 预测结果分析

① 污染物迁移情况随时间变化特征

根据观测孔曲线图中可以看到每个观测孔 N1~N6（3m、4m、5m、6m、7m、8m）在模拟时间段内溶质浓度随时间的变化情况。

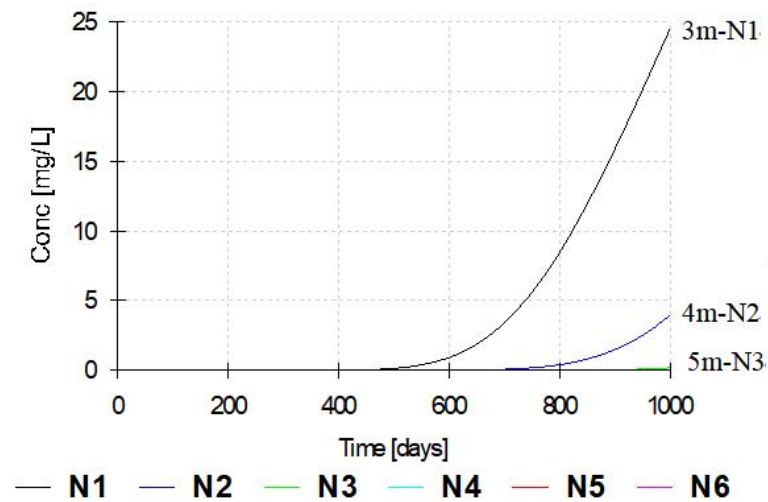


图 5-36 石油类浓度—时间曲线图

观测孔曲线图中，纵坐标为溶质浓度，横坐标为模拟时间，根据观测孔中污染物模拟结果，所有孔位耗氧量浓度随时间增大，N1-N3 运移 1000d 后未达到最大浓度。N4-N6 曲线在 1000d 后依然没有出现，表明耗氧量在本项目厂址土壤中富集及穿透的能力较弱。

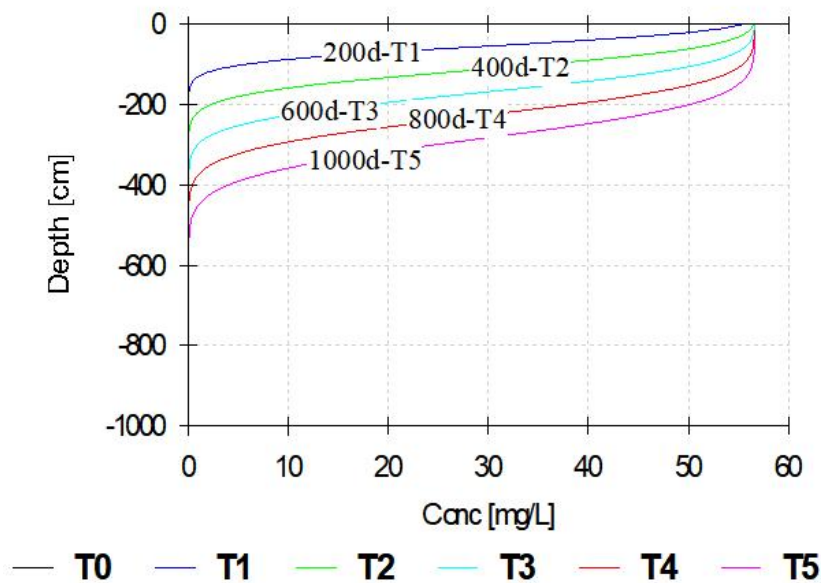


图 5-37 耗氧量浓度—深度曲线图

由上图可知，纵坐标代表剖面深度，横坐标代表溶质浓度，表示污染物在包气带中随时间的趋势，其中 T0~T5（0d、200d、400d、600d、800d、1000d）向下运移，运移过程中浓度不断降低，最终穿透包气带进

入地下水中。在土壤纵剖面上，距离入渗点越近的位置，污染物浓度越高；距离越远的位置，污染物浓度越低。随着深度增大，污染物浓度变化速率逐渐减小。厂区附近地下水丰水期埋深为 6.44m，1000d 时最大影响深度为 5m，因而发生事故泄露时对地下水影响较小。

综上分析，在正常工况下，由于采取了严格的污水处理和防渗措施，污水下渗几乎不可能导致土壤环境受到污染；在收集池发生泄漏事故工况下，污水通过泄漏通道进入土壤当中，导致土壤环境受到一定程度污染，但影响有限。

5.6.3 土壤环境保护措施及对策

5.6.3.1 源头控制

从原料和产品储存、装卸、运输、生产过程、污染处理装置等全过程控制各种有毒有害原辅材料、中间材料、产品泄漏（含跑、冒、滴、漏），同时对有害物质可能泄漏到地面的区域采取防渗措施，阻止其进入土壤中，即从源头到末端全方位采取控制措施，防止项目的建设对土壤造成污染。

从生产过程入手，在工艺、管道、设备、给排水等方面尽可能地采取泄漏控制措施，从源头最大限度降低污染物质泄漏的可能性和泄漏量，使项目区污染物对土壤的影响降至最低，一旦出现泄漏等即可由各种配套措施进行收集、处置，同时经过硬化处理的地面有效阻止污染物的下渗。

5.6.3.2 过程控制

从大气沉降、垂直入渗、地面漫流三个途径分别进行控制。

①针对大气沉降污染途径的治理措施，项目对各类废气污染物均采取了对应的治理措施，确保污染物达标排放。

②针对垂直入渗污染途径的治理措施，项目按重点污染防治区、一般污染防治区、简单防渗区分别采取不同等级的防渗措施。

③针对地面漫流污染途径的治理措施项目设置储罐围堰、地面硬化、事故废水收集处理等措施。

5.6.4 土壤环境质量影响预测小结

本项目选址位于襄城县先进制造业开发区南园区，属于工业用地。项目针对各类污染物均采取了相应的污染治理措施，可确保污染物的达标排放及防止渗漏发生，可从源头上控制项目对区域土壤环境的污染源，确保项目对区域土壤换的影响水平处于可接受水平。因此，只要企业严格落实本报告提出的污染防治措施，项目对区域土壤环境影响是可以接受的。

5.7 生态环境影响分析

5.7.1 生态环境评价等级确定

本项目属于污染影响类建设项目。项目位于襄城县先进制造业开发区南区(襄城县循环经济产业集聚区)，项目符合园区规划环评要求，且不涉及生态敏感区，因此根据《环境影响评价技术导则 生态影响》(HJ19-2022)要求，本项目对生态影响进行简单分析。

5.7.2 生态完整性影响分析

本项目属于扩建项目，用地性质为工业用地，本项目建设包括施工期、生产运营期和服务期满三个阶段，不同生产阶段对环境的影响也有所不同。

5.7.2.1 施工期生态影响分析

(1) 土地利用影响分析

由于工程在建设施工的过程中，存在地基开挖、厂房建设、物料运输、设备管道安装等活动，将不可避免地会动用较大的土石方量，占用土地，带来地面建筑垃圾堆积、运输和机械施工噪音、堆积物粉尘逸散以及建筑材料运输产生二次扬尘等污染问题，在建设完成后将恢复所破坏土地，工程占地均为施工临时占地，施工后对临时占地进行恢复，恢

复原土地性质，且项目施工期较短，因此蓄水池建设和管线建设对土地利用影响较小。

（2）对植被资源的影响分析

本工程拟建厂址位于襄城县先进制造业开发区南园区内，根据现场踏勘，本项目距离最近景区为紫云山风景区（2140m），本项目施工建设对景区植被影响较低，本项目周边均为集聚区用地，项目建设对植被资源影响较小。

（3）对动物资源的影响分析

本项目施工期间产生的扬尘、施工废水和施工噪声主要在集聚区内，厂区周边动植物极少，无大型野生哺乳动物，现有的野生动物多为一些常见的鸟类、啮齿类及昆虫等。只要加强对施工人员的管理，不会造成大的负面影响，项目施工建设不会使评价区野生动物物种数发生变化，其种群数量也不会发生明显变化。

（4）施工期间污染物排放的影响分析

工程在施工过程中大气污染主要来源于地基处理、机械运输等活动，以扬尘为主，排放较为分散。工程施工中，建筑材料的运输、装卸、拌合过程中有大量粉尘散落到周围大气中；建筑材料堆放期间由于风吹会引起烟尘污染，尤其是在风速较大或装卸、汽车行驶速度较快的情况下，粉尘的污染更为严重。此外，还有推土机、挖掘机、运输车辆等施工机械排放的 CO、NO_x 等污染物也对近距离环境存在一定的影响。

工程施工期间的水环境污染主要是施工过程中的生活污水、生活垃圾以及建筑材料在堆放过程中受到雨水冲刷对周围地表水体以及当地地下水存在一定的不利影响。

工程施工期间产生的噪声主要是工程机械在运行过程中产生的突发性非稳态噪声，对周围环境有一定的不利影响。

固体废物主要是工程垃圾以及生活垃圾，施工期间产生的固体废物

如果不能进行较好的处理，随意堆放，存在着一定的视觉污染以及对地下水有潜在的影响。

5.7.2.2 运营期生态影响分析

工程在生产营运期间对环境产生的影响是本工程对生态环境的主要影响，其影响因素主要是工程在生产过程中产生的废水、废气以及固体废物对周围环境的影响。

(1) 对土壤的影响分析

项目生产对土壤的影响途径主要为生产排污水及设备装置等废水无组织渗漏。污染物通过以上途径积存于土壤中，影响土壤的透气性，使土壤的物理、化学性质破坏。

项目要求建设期加强全厂防渗工作，确保生产不会对地下水造成影响。建设施工过程中对事故废水收集池、生产装置区、储罐单元等进行防渗处理，重点污染防治区防渗性能不应低于 6.0m 厚，渗透系数为 $1.0 \times 10^{-7} \text{cm/s}$ 黏土层的防渗性能，一般污染防治区防渗性能不应低于 1.5m 厚渗透系数为 $1.0 \times 10^{-7} \text{cm/s}$ 黏土层的防渗性能，

为使工程生产不会对地下水造成影响。防渗设计及施工应严格按照《石油化工工程防渗技术规范》（GB/T 50934-2013）、《工业建筑防腐蚀设计规范》（GB 50046-2018）实施。

对不敏感部位应进行硬化或绿化，保证工程建成后无裸露地坪。在采取以上措施后，废水的无组织渗透对土壤影响不大。

(2) 本项目特征污染物对树木的一般性影响分析

本项目生产排放的污染物为非甲烷总烃、乙醛、氨及硫化氢等物质，有害物质侵入树木叶片后，可损伤叶片组织、破坏它的正常机能、减弱光合作用、影响生长发育。

污水流入土壤后，有些污染物可积存于土壤中，使土壤的物理、化学性质破坏，并破坏微生物的活动，进而影响树木的正常生长。

大气污染、水污染在影响土壤的同时，也给树木生长带来了间接影响。土壤污染对树木的生长有一定的影响。土壤中的有毒物质含量达到一定程度时，可直接影响树木生长。

5.7.3 生态影响评价结论

本项目用地不涉生态敏感区，项目对生态影响较小。工程主要生态影响为运行后废气、废水、固体废物等可能对生态环境造成的不利影响。评价认为，本工程废气污染物能做到达标排放，废水处理分类收集后经废水处理站处理后，排入襄城县第二污水处理厂进一步处理，固体废物均得到了综合利用和合理处置，工程建设对生态的影响较小。

5.8 项目施工期环境影响分析

本项目建设周期较长，厂区已完成大部分土地平整等。项目施工期对周围环境的主要影响内容包括施工及运输扬尘，施工人员的生活污水，生产及生活固体废物以及机械设备噪声、运输过程产生的噪声、安装生产设备噪声。

5.8.1 施工扬尘的影响分析及对策

5.8.1.1 基本要求

为加强大气污染防治，进一步深入贯彻落实《国务院关于印发大气污染防治行动计划的通知》（国发〔2013〕97号）、《河南省空气质量持续改善行动计划》（豫政〔2024〕12号）、《河南省2026年蓝天保卫战实施方案》（豫环委办〔2026〕1号）、《许昌市生态环境保护工作专班办公室关于印发许昌市2025年大气污染防治标本兼治实施方案的通知》（许环专办〔2025〕9号）要求，结合本工程特点，为减少项目施工对周边大气环境的影响，评价提出本工程施工现场施工扬尘防治工作坚持“属地管理、分级负责”和“谁组织、谁监管”的原则。

5.8.1.2 具体措施

在施工期扬尘防治的具体措施方面，评价提出以下要求：

(1) 施工工地开工前必须做到“六个到位”，即审批到位、报备到位、治理方案到位、配套措施到位、监控到位、人员（施工单位管理人员、责任部门监管人员）到位。

(2) 施工过程中必须做到“百分之百”，即现场封闭管理百分之百，现场湿法作业百分之百，场区道路硬化百分之百，渣土物料覆盖百分之百，物料密闭运输百分之百，远程视频监控安装百分之百，工地内非道路移动机械百分之百达标。

(3) “三员”管理：即扬尘污染防治监督员、网格员、管理员管理。

(4) 建成“两个禁止”（禁止现场搅拌混凝土、禁止现场配置砂浆）信息化监管平台。

(5) 严格落实扬尘治理“两个标准”要求，加强施工围挡、车辆冲洗、湿法作业、密闭运输、地面硬化、物料覆盖等精细化管理，鼓励建筑项目积极采用装配式建造等绿色施工技术。

(6) 施工场地要进行合理规划，文明施工，尽量少占地，并在施工现场周围设置 1.8m 高的围墙和搭建施工网，现场周围要经常洒水，以减少施工扬尘的扩散范围，减轻扬尘对生活区居民的影响。

(7) 易产生尘的建筑材料不得随意堆放，尽量避开在项目区的上风向，要有专门的堆棚，并在堆棚周围设置围挡，防风抑尘网、防尘遮盖、自动喷淋装置、洒水车等措施，确保堆放物料不起尘，减少扬尘的产生。

(8) 所有露天堆放场所落料卸料部位，必须配备收尘、喷淋等防尘设施，确保生产作业不起尘。

(9) 所有露天堆放场所地面必须硬化处理，并划分料区和道路界限，配置冲洗、清扫设备，及时清除散落物料、清洗道路，确保堆场和道路整洁干净。

(10) 施工现场在进行土方开挖、回填、转运作业前，应对可能造成的扬尘污染程度进行判定，在正常施工情况下不能有效控制扬尘的，

应当对拟作业的土方事先采取增加土方湿度等处理措施，以有效减少扬尘污染。施工过程中应当采取有效降尘防尘措施，多余土方应及时清运出场。现场堆置需要回填使用的土方应进行表面固化和覆盖。

(11) 施工工地出现 4 级及以上大风天气时段，停止土石方作业。

(12) 施工单位必须建立施工现场保洁制度，有专人负责保洁工作，及时洒水清扫，做到工完场清，道路清洁。

(13) 施工单位选用的土方或工地垃圾运输车辆，应当为密闭式或有覆盖措施的运输车辆；泥浆运输车辆必须选用全密闭式车辆。施工总承包单位应对施工现场运输沙石、灰土、渣土、工程土、泥浆等散体物料的车辆封闭严密情况进行监督检查，防止遗洒飞扬。

(14) 建设单位和施工单位应认真对待公众针对施工现场扬尘污染问题的反映和投诉，积极采取整改措施，消除扬尘污染。

(15) 运输道路、施工现场应定时洒水，并配备至少 2 辆洒水车，每天至少两次以上，运输车辆经过村庄等敏感路段时加强洒水强度和密度。

(16) 委托具有资格的运输单位进行垃圾等物料运输，双方签订扬尘污染治理协议，共同承担扬尘污染治理责任。

综上，在采取合理防范措施后，本项目施工扬尘对大气环境影响不大。

5.8.2 施工污水的影响分析及对策

施工阶段施工人员依托首恒新材料的食堂、浴室、厕所，产生的生活污水可进入首恒新材料废水处理站处理，对水环境影响不大。对于施工冲洗废水，应设置沉淀池收集施工冲洗废水，沉淀后回用。

5.8.3 施工固废的环境影响分析及对策

工程产生的固废主要是建筑垃圾、施工人员生活垃圾等。建筑垃圾如钢筋、钢板、木材等下脚料可分类回收、送废物收购站处理；混凝土

废料、废砖、石、砂等废弃渣土集中堆放，可用于回填或定时清运至环境卫生主管部门指定地点处理。施工人员生活垃圾经收集后由环卫部门清理。设置固废暂存点，对可回收材料、建筑垃圾及生活垃圾分类存放，并采取回收、回填、清运至环卫部门等措施。

5.8.4 施工噪声的环境影响分析及对策

本项目施工期中主要噪声污染源为挖掘机、铲车、振捣棒等施工设备运行中产生的机械性噪声及振动噪声，其主要设备噪声源强见表 5-79。

表 5-79 主要施工设备噪声源强 单位：dB(A)

施工设备	距声源 10m 处 A 声级	施工设备	距声源 10m 处 A 声级
铲车	100	电锯	105
振捣棒	86	空压机	92
混凝土搅拌车	90	平地车	85
挖掘机	86	风镐	100

为防止噪声对附近居民区造成污染，建设阶段的施工作业应参照《建筑施工场界噪声排放标准》（GB12523-2025）执行。

为降低对周围环境的影响，环评要求：

①尽量采用低噪声、振动小机械，工程施工所用的施工机械设备应事先对其进行常规工作状态下的噪声测量，对超过国家标准的机械应禁止其入场施工。施工过程中还应经常对设备进行维修保养，避免由于设备性能差而使噪声增强现象的发生。高噪声设备尽可能设置在远离村庄居民区等敏感人群的地方，降低施工噪声对周围的影响。

②合理安排施工时间，夜间 22：00～次日 6：00 严禁施工；

③工程运输车辆应注意合理安排运输时间，在居民点附近路段，应减速慢行。

施工阶段的影响是短期的，因此应加强对施工现场的管理，并采取有效的防护措施以最大限度地减少施工阶段对周围环境的影响。

5.8.5 施工期生态环境影响分析及对策

根据现场调查，项目所在区域内无受国家和省级保护的一、二级动

植物及其生境，无珍稀、濒危动植物及其生境。

综上，根据本项目区域施工方式、施工内容和生态环境现状，其建设和营运对区域生态系统的影响主要为植被破坏和水土流失。评价建议厂方在项目建设和营运时采取的生态防护措施为：

（1）在保障施工质量基础上，尽量缩短施工期，合理安排施工时间，尽量避开雨季和汛期；

（2）施工机械和人员要按规划的施工平面布置进行操作，不乱占土地，施工机械及建筑材料不乱停、乱放，以免加剧水土流失；

（3）施工结束后，首先对污染物质进行清除或掩埋处理，然后对临时占地采取植被恢复。

第6章 污染防治措施可行性分析

污染防治措施分析目的是根据环保管理部门关于工程实行“浓度和总量双重控制”的要求，本着“以新带老、清洁生产、达标排放、总量控制”的原则，重点论证工程所采用的各项污染防治措施的先进性、可行性、可靠性，找出工程中存在的问题，提出切实可行的改进方案或对策建议，以便使工程中存在的环保问题得到合理解决，最大限度地减小工程对环境的不利影响，并对工程的环保设计及投产后的环境管理提供依据。

6.1 废气污染防治措施评价

6.1.1 废气污染防治措施及效果汇总

6.1.1.1 有组织排放废气

本项目有组织废气治理措施及排放路径见下图。

(涉密，部分删除处理)

图 6-1 项目有组织废气治理措施及排放路径示意图

本项目有组织排放废气排放情况及达标分析情况见表 6-1。

表 6-1 本项目建成后有组织排放废气排放情况及达标分析

废气排放源	有组织 废气收 集效率	废气 量 m³/h	排放 高度 m	污染 因子	处理措施	处理 效率	排放情况			排放标准		达标 情况
							浓度 mg/m³	速率 kg/h	排放 量 t/a	浓度 mg/m³	速率 kg/h	
DA001 排气筒 (本项目及在建 1#蓄热式催化燃 烧装置)												
DA003 排气筒 (本项目及在建 危废暂存间废 气)												
DA004 排气筒												

废气排放源	有组织 废气收 集效率	废气 量 m ³ /h	排放 高度 m	污染 因子	处理措施	处理 效率	排放情况			排放标准		达标 情况
							浓度 mg/m ³	速率 kg/h	排放 量 t/a	浓度 mg/m ³	速率 kg/h	
(本项目及在建 质检化验废气)												
DA006 排气筒 (废水站废气)												
DA007 排气筒 (1#导热油炉及 废气总管废气)												
DA008 排气筒 (1 万吨线-PTA 原料上料废气、 产品包装废气)												
DA010 排气筒 (4 万吨线-PTA 原料上料废气、 产品包装废气)												
DA010 排气筒 (4 万吨线-PTA 原料上料废气、 产品包装废气)												

由表 6-1 和工程分析可知,本项目 PTA 上料废气、产品包装废气、产
品气力输送废气中颗粒物排放浓度、乙二醇储罐废气非甲烷总烃排放浓度、
有机废气经 1#导热油炉燃烧废气中乙醛、非甲烷总烃排放浓度、废水处理
站废气非甲烷总烃排放浓度等均可以满足《合成树脂工业污染物排放标
准》(GB31572-2015 及其修改单);危废间废气非甲烷总烃排放浓度、质检
化验废气非甲烷总烃排放浓度、速率可以满足《大气污染物综合排放标准》
(GB16297-1996)表 2 要求;同时以上非甲烷总烃排放浓度均满足可以满
足《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南(2021 年补充修订
版)》(环办大气函[2020]340 号)相关要求。

本项目导热油炉废气污染物颗粒物、二氧化硫、氮氧化物、氨排放浓

度可以满足《锅炉大气污染物排放标准》(DB41/2089-2021)相关要求。

本项目废水站废气中氨、硫化氢、臭气浓度排放可以满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)相关要求。

综上,本项目有组织废气采取的防治措施基本可行。

6.1.1.2 无组织排放废气

根据《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB 37822-2019),结合本次工程特征,项目 VOCs 无组织排放应满足下表中相关控制要求。

表 6-2 本项目 VOCs 无组织排放控制要求

类别	具体要求		
VOCs 物料储存无组织排放控制要求			
VOCs 物料转移和输送无组织排放控制要求			
工艺过程 VOCs 无组织排放控制要求	其他要求	企业应建立台账,记录熔融 CHDM、乙二醇等 VOCs 物料使用量、回收量、废弃量、去向以及 VOCs 含量等信息。台账保存期限不少于 3 年。	
		通风生产设备、操作工位、车间厂房等应在符合安全生产、职业卫生相关规定的前提下,根据行业作业规程与标准、工业建筑及洁净厂房通风设计规范等的要求,采用合理的通风量。	
		载有熔融 CHDM、乙二醇等 VOCs 物料的设备及其管道在开停工(车)、检维修和清洗时,应在退料阶段将残存物料退净,并用密闭容器盛装,退料过程废气应排至 VOCs 废气收集处理系统;清洗及吹扫过程排气应排至 VOCs 废气收集处理系统。	
		工艺过程产生的含熔融 CHDM、乙二醇等 VOCs 废料(渣、液)应按照规定要求进行储存、转移和输送。盛装过 VOCs 物料的废包装容器应加盖密闭。	
设备与管线组件 VOCs 泄漏控制要求	管控范围	本项目载有气态 VOCs 物料、液态 VOCs 物料的设备与管线组件的密封点 ≥ 2000 个,应按照规定开展泄漏检测与修复工作。	
敞开液面 VOCs 无组织排放控制要求	废水液面控制要求	废水集输系统	对于工艺过程排放的废水,应采用密闭管道输送,接入口和排出口采取与环境空气隔离的措施。
		废水储存、处理设施	本项目废水处理设施在储存和处理设施采用固定顶盖,收集废气经喷淋塔+生物滤床处理。
	循环冷却水系统要求	对开式循环冷却水系统,每 6 个月对流经换热器进口和出口的循环冷却水中的总有机碳(TOC)浓度进行检测,若出口浓度大于进口浓度 10%,则认定发生了泄漏,应按照规定进行泄漏源修复与记录。	

类别	具体要求		
VOCs 无组织排放废气收集处理系统要求	废气收集处理系统要求	废气收集系统要求	对 VOCs 废气进行分类收集。酯化工艺塔废气、汽提塔废气、乙二醇回收装置废气、真空系统废气、过滤器清洗废气、中间罐废气，各股废气均汇至尾气总管，然后用离心风机将尾气总管内废气送至导热油炉燃烧处理；乙二醇原料储罐废气引入现有工程蓄热式催化燃烧装置处理；危废间废气、质检化验废气分别经配套活性炭吸附装置处理。废气收集系统的输送管道应密闭，废气收集系统应在负压下运行。
		VOCs 排放控制要求	工艺及储存环节 VOCs 均采取有效的处理措施，处理效率均不低于 80%。
		记录要求	企业应建立台账，记录废气收集系统、VOCs 处理设施的主要运行和维护信息，如运行时间、废气处理量、操作温度、停留时间、吸附剂再生/更换周期和更换量等关键运行参数。台账保存期限不少于 3 年。
	VOCs 废气收集处理系统应与生产工艺设备同步运行。VOCs 废气收集处理系统发生故障或检修时，对应的生产工艺设备应停止运行，待检修完毕后同步投入使用；生产工艺设备不能停止运行或不能及时停止运行的，应设置废气应急处理设施或采取其他替代措施。		
企业厂区内污染监控要求	厂区内 VOCs 无组织排放监控要求参见 GB 37822-2019 附录 A。		

本项目对储罐产生的呼吸废气进行收集后，无组织散发的废气量已经大量减少。项目无组织废气最主要的产生源为装置区（包括中间罐区）、罐区阀门、法兰等动静密封点因跑、冒、滴、漏逸散到大气中；本项目对 VOCs 物料装卸车采用鹤管连接卸料。无组织废气主要污染物有乙醛、非甲烷总烃等。项目管道及储存设备为密闭式，并在硬件上加强技术和新型密封材料的引进和投入，同时还建设密封管理制度，从设计、选型、制造、采购、安装、交付使用、维修、改造直至报废全过程，都有明确规定。建立严格的巡回检查、密封台帐和信息反馈制度，通过定时、定点进行巡回检查及时发现和消除泄漏点，尽量减少无组织排放的发生。

泄漏检测与修复（LDAR）措施已在我国大中型化工、石化企业得到的较好的实际应用，并且已被我国作为化工、石化企业无组织排放的重要控制措施而大力推广，评价要求本项目按照泄漏检测与修复（LDAR）的相关要求，建立科学的 LDAR 管理体系并严格执行，建立挥发性有机物台账制度、监测制度和监测方案等，对降低本项目无组织排放量具有重要作用，

措施可行。

6.1.2 有机废气采用导热油炉燃烧的可行性分析

根据本项目设计资料，生产工艺有机废气成分见表 6-3。

(涉密，部分删除处理)

表 6-3 本项目工艺有机废气成分一览表

废气组分	单位	1 万吨生产线 其他工艺废气	4 万吨生产线 其他工艺废气	汽提塔尾气

本项目的热媒炉使用焦炉煤气以及主要成分为乙醛、乙二醇的废气作为燃料。为防止发生火灾爆炸，本项目拟采取以下安全措施：

①废气总管进导热油炉的管线上均加电磁切断阀，与热媒炉运行信号进行联锁，一旦热媒炉停运，则此阀门自动切断，防止乙醛、乙二醇聚集在炉膛内造成爆炸。

②电磁阀与废气压力进行联锁，一旦废气压力低报，此电磁阀联锁关闭，同时放空阀联锁打开，以防止导热油炉鼓风进入汽提塔等，造成爆炸等事故。

③汽提塔压力高报，电磁阀联锁关闭，同时放空阀联锁打开。

④导热油炉点炉成功且稳定运行后，才能投运尾气燃烧系统。

以上控制回路以及联锁运行通过 PLC 系统实现。

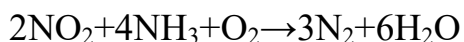
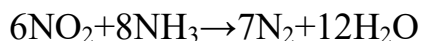
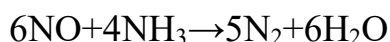
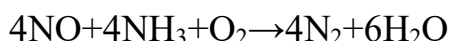
综上，本项目有机废气使用燃气导热油炉焚烧处置技术可行。

6.1.3 导热油炉 SCR 脱硝、高效干法 SDS 脱硫工艺、布袋除尘器

根据设计资料，本项目 1#导热油炉和 2#导热油炉废气分别经配套的 SCR 装置脱硝后，进入同一套“NaHCO₃ 干法脱硫+布袋除尘器”处理。

(1) SCR 脱硝

SCR 脱硝是一种后燃烧 NO_x 控制技术，其原理是还原剂在催化剂的定向催化作用下将 NO_x 还原成 N₂ 及 H₂O，从而去除烟气中的 NO_x。本项目以 20%的氨水为还原剂，在 SCR 入口段烟道上设置喷氨格栅，氨水经输送泵送出，通过氨水蒸发塔生成氨气，与烟气充分混合后进入 SCR 反应器，在催化剂的作用下与烟气中的氮氧化物进行反应，生成无害的氮气与水蒸汽排放。主要化学反应：



NH₃ 选择性地和 NO_x 反应生成无二次污染的 N₂ 和 H₂O 随烟气排放。

(2) 高效干法 SDS 脱硫工艺及布袋除尘器

本项目选用高效干法 SDS 脱硫工艺，将小苏打（碳酸氢钠）（细度小于 200μm）研磨成 20-25μm 极细粉末进行脱硫。

按照脱硫工艺是否加水和脱硫产物的干湿形态，烟气脱硫技术分为湿法、干法和半干法三种工艺。常见的脱硫工艺比较见表 6-4：

表 6-4 常见脱硫工艺对比一览表

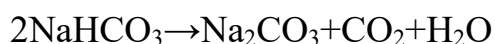
工艺名称	干法	半干法	湿法			
			石灰（石）-石膏法（包含电石渣法、白泥法等）	钠碱法/钠钙双碱法	氨法	金属氧化物法（氧化镁法、氧化锌法等）
投资	低	较低	中	中	高	较低

脱硫效率	>85%	>90%	>95%	>95%	>98%	>95%
运行费用	低	较低	较低	中	高	高
优点	工艺过程简单、无污水、污酸处理问题、能耗低、净化后的烟气不需要二次加热，腐蚀性小	脱硫在气、液、固三相下进行，副产物为干态、方便综合利用	工艺流程简单技术先进可靠，脱硫效率高，适应性强，脱硫剂易得	吸收剂不挥发、溶解度大、活性高、吸收系统不易结垢	效率高、可与SCR脱硝系统共用氨供应系统，产品有一定价值	液气比低、动力消耗低、产品有一定价值
缺点	脱硫效率较低、操作技术要求高，副产物与粉尘难以分开	自动化程度要求比较高，吸收剂用量较难控制，副产物与粉尘难以分开	清洗不到位易导致结垢堵塞	废水处理难度大，且由于双碱法钠钙转化率不高，操作难度大，长期运营困难，导致部分企业变为单碱法致使运营成本升高	投资及原料成本较高，腐蚀较重，操作要求高，有气溶胶产生，白羽现象严重	氧化镁(氧化锌)原料成本高，若原料含有杂质也易导致堵塞
适用情况	主要适用于高炉等二氧化硫浓度较低的行业	主要适用于钢铁烧结等行业	适用于火电、钢铁、冶金、化工、烧结、焦化、工业硅等大部分行业	主要应用于烟气量较小的小型锅炉和小型冶炼炉等行业，对运行成本不敏感的企业	企业本身工艺流程中就有氨生成或需要硫铵的化工企业	附近有品位较高的镁矿、锌矿或企业本身工艺就有相应金属氧化物的冶炼、化工等行业

本项目燃用净化后焦炉煤气，锅炉烟气的特点是含硫低、粉尘浓度低。根据表 6-4 比较分析，干法脱硫技术更适用于本项目的烟气脱硫。本项目选用高 SDS 干法脱硫喷射技术（ NaHCO_3 干法脱硫）后，经布袋除尘器除尘。

SDS 干法脱酸喷射技术是将高效脱硫剂（ $20\sim 30\mu\text{m}$ ）均匀喷射在脱硫塔内，脱硫剂在塔内被热激活，生成具有高比表面积和多孔的活性碳酸钠，活性碳酸钠与烟气中的 SO_2 反应，烟气中的 SO_2 等酸性物质被吸收净化。

化学反应为：





工艺流程如下：

首先将烟气管道引出，在烟气管道中直喷已磨好的脱硫剂，脱硫剂为袋装，通过汽车运输到现场，储存在库房里。再经叉车运输到料仓，将脱硫剂粉末卸在料斗里，经磨机系统研磨，合格粒径脱硫剂（20~30 μm ）经风选由风机抽引输送并喷入烟道内（170℃以上）。脱硫剂研磨站房废气经收集后送导热油炉废气处理的布袋除尘器处理。脱硫剂在烟道内被热激活，瞬间发生爆米花效应的爆涨，体积增加，比表面积继续提高，小苏打粉末会生成活性强的像海绵一样的多孔结构，同时分解成 Na_2CO_3 、 CO_2 和水，具有高的反应活性和吸附活性，并与烟气中的酸性污染物进行反应生成硫酸钠、 CO_2 等。

干法脱硫效率高，脱硫温度适应性广，在 140~270℃均有很好的脱硫效率；脱硫过程阻力小，不需要建床，运行操作方便；脱硫过程不需要喷水，后续烟道不需要防腐，不用考虑脱白。该工艺是目前世界上广泛应用的燃气锅炉脱硫工艺。 NaHCO_3 干法脱硫除尘工艺适用于本项目的脱硫，脱硫剂的用量可根据烟气中 SO_2 的浓度进行及时调整。

含粉料烟气进入布袋除尘器进行气固分离和烟气的再净化，实现脱硫灰收集及出口颗粒物浓度达标排放。

根据同类企业运行情况，导热油炉废气采用“SCR 脱硝+ NaHCO_3 干法脱硫+布袋除尘器”处理后能够满足《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）相关要求。

6.1.4 活性炭吸附装置

本项目依托在建 CHDM 一期工程的 2 套活性炭装置，其中 1#活性炭装置用于处理危废暂存间废气，2#活性炭装置用于处理质检化验废气。

（1）1#活性炭装置

本项目危废暂存间废气依托 CHDM 一期工程危废间废气收集及处理装置，危废暂存间废气为低浓度有机废气，采用 1#活性炭吸附装置吸附处理，为两级活性炭串联。活性炭装置内填充活性炭为吸附剂，活性炭的空隙结构非常发达，具有非常大的比表面积，可以与有机物充分的接触而达到吸附去除的目的，有机物去除效率达到 80%以上。

目前，活性炭吸附技术是 VOCs 治理的主流技术之一，技术成熟、适用范围广，在涂装、包装印刷、石油化工、化学品制造和异味治理等领域都得到了广泛的应用。

（2）2#活性炭装置

本项目质检化验废气依托 CHDM 一期工程预留的废气收集及处理装置，质检化验废气为低浓度有机废气，采用 2#活性炭装置吸附处理。活性炭装置内填充活性炭为吸附剂，活性炭的空隙结构非常发达，具有非常大的比表面积，可以与有机物充分的接触而达到吸附去除的目的，有机物去除效率达到 80%以上。

根据《关于做好 2025 年夏季挥发性有机物综合治理工作的通知》（豫环办〔2025〕25 号）：采用活性炭吸附工艺的企业，颗粒活性炭碘值不宜低于 800mg/g；对于采用一次性吸附工艺的，宜采用颗粒活性炭作为吸附剂，并按设计要求定期更换，更换的吸附剂应封闭保存。评价要求活性炭吸附装置的活性炭碘值不低于 800 毫克/克，并且建立台账，及时更换吸附饱和的活性炭，在采取以上措施后，危废暂存间废气和质检化验废气中非甲烷总烃排放浓度可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015，及 2024 年修改单）表 5 大气污染物特别排放限值，最终分别经排气筒达标排放。

6.1.5 布袋除尘器

PTA 上料过程、产品包装过程、产品气力输送产生含尘废气，收集后

送至覆膜滤料袋式除尘器处理后高空排放。

覆膜滤料是在滤料的表面覆上一层 PTFE（聚四氟乙烯）薄膜。该薄膜是一种利用聚四氟乙烯材料经科学拉制形成极薄的致密多微孔薄膜，表面极光滑，并且憎水耐高温。聚四氟乙烯的过滤机理则主要是筛分、吸附、扩散、架桥。基于一次粉尘层的形成提高除尘效率的理论，认为在传统除尘布袋滤料表面创造一层“人造粉尘层”，即在传统除尘布袋滤料表面覆上一层有微孔的聚四氟乙烯薄膜，以达到提高除尘效果的目的。由于人造粉尘层覆膜的存在，节省了传统除尘布袋滤料的第一阶段，覆膜除尘布袋滤料的使用初期就有很高的除尘效率，实现真正意义上的“表面过滤”。为了控制对不同粒子的捕集效率，不同用途的覆膜孔径是可以变化的，根据所要求选用不同孔径的薄膜。

聚四氟乙烯与传统除尘布袋滤料相比，就好比在传统除尘布袋滤料上人为地生成粉尘层，使除尘效率达到 99.99%。而覆膜表面的光滑性可在极小的风力下也能够达到很好的粉尘剥离性，即使是极细的、吸湿潮解的粉尘也不能够轻易粘附，可以降低风机的耗电量及操作运转的费用。本次评价对于低浓度上料及产品包装废气除尘效率取值 99%，对于小风量高浓度气力输送废气除尘效率取值 99.9%。

综上，本项目原料上料废气能够得到有效的去除，颗粒物排放浓度《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015，及 2024 年修改单）表 5 大气污染物特别排放限值，最终经排气筒达标排放。

6.1.6 废水处理站废气

为减少恶臭气体的排放，废水处理站厌氧反应器所产沼气经水封收集，再经浮顶式沼气储罐加压后送首山碳材料焦炉煤气管网用作燃料气，综合利用不外排；废水处理站其他储存、处理设施加盖密封，废气收集后经喷淋塔+生物滤床处理。

废水处理站其他恶臭废气主要为低浓度废气，采用生物除臭工艺，废气进入生物滤床填料层，恶臭组分（硫化氢、氨、VOCs 等）被填料吸附、水膜溶解，再由填料表面附着的嗜臭微生物作为碳源、氮源、能源分解，最终转化为 CO_2 、 H_2O 、无机盐等无害物质，实现除臭。处理后废气排放满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）及其修改单、《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015）及其修改单、《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）相关要求。

本项目废水在收集、处理过程中，有机废水收集过程中会因有机物的挥发产生挥发性有机物，本项目将这部分废气收集后，采用喷淋塔+生物滤床对其进行处理，该工艺对于含湿量大、VOCs 浓度较低的废水处理集气具有较强的适应性，可以有效降低废水处理集气的 VOCs 浓度，评价认为该措施可行。

6.1.7 装车方式及建设无组织排放措施

本项目新建 1 套乙二醇装卸鹤管，采用下装卸车，采用液相、气相双路连接。卸车过程中槽车气相回收接口与储罐气相平衡管连接，形成密闭气相回收回路；通过液相下装管道连接液相鹤管，鹤管插入罐底，减少废气排放。

6.1.8 氨水储罐废气处理措施

项目氨水罐区域设置 1 台水吸收罐，挥发的氨气经水吸收后排入大气，水吸收罐对氨水吸收效率为 90%，减少氨水罐无组织排放量。水吸收罐中氨水浓度高后直接送氨水罐综合利用。

6.1.9 1#RCO “以新带老” 提升可行性分析

（涉密，部分删除处理）

6.1.10 乙二醇储罐依托 1#RCO 处理可行性分析

综上所述，本项目乙二醇储罐废气依托在建 CHDM 一期工程 1#RCO 处理可行。

6.1.11 非正常工况及事故状态下废气处理措施

本项目非正常工况及事故状态下废气依托在建 CHDM 一期工程火炬进行焚烧处理。以下对其设计特点进行介绍，并提出相应的管理要求。

(1) 地面火炬设计特点

该火炬具有以下设计特点：

① 全天候、全自动控制，设置自动点火和就地手动点火两个独立的点火方式，点火器在任何恶劣气候条件下（暴风雨、雪等）都能产生稳定的高能量火花引燃可燃气体；

② 火炬设计排放量最大 $173584\text{m}^3/\text{h}$ ，在装置各种工况排放时无烟燃烧能力为 100%，保证火炬界区内设备本身安全的同时不影响上游设备的安全，火炬不产生回火、脱火、熄火、憋压、喘震、火雨、不完全燃烧等现象；

③ 火炬放空采用分级控制，放空气体经排放气总管管线进入界区，管线经水封罐后在集气包的平衡作用下分为多级管线排放；

④ 设置卧式水封罐并配合氮气吹扫不仅可以防止回火，还可以使放空气体保持正压，增加系统的安全可靠性能；

⑤ 设置卧式水封罐并配合氮气吹扫不仅可以防止回火，还可以使放空气体保持正压，增加系统的安全可靠性能。

(2) 地面火炬管理要求

本项目地面火炬应满足以下管理要求：

① 在任何时候，挥发性有机物进入火炬都应能点燃并充分燃烧。

② 应连续监测、记录引燃设施和火炬的工作状态（火炬气流量、火炬头温度、火种气流量、火种温度等），并保存记录1年以上。

通过该地面火炬可将本项目非正常工况及事故状态下的废气进行销毁处理，进一步减少本项目挥发性有机物的排放。

6.1.12 储罐废气减缓措施

储罐废气主要产生自储罐大小呼吸，其中大呼吸主要是储罐内物料打入打出引起液面升降产生的呼吸废气，小呼吸主要是储罐内物料因温度变化热胀冷缩引起液面升降产生的呼吸废气，本项目主要通过以下措施来减少储罐废气的产生：

（1）固定顶罐氮气保护

本项目原料罐和中间储罐均为固定顶罐，对所有储罐采用氮气保护设施，通过氮气保护可以进一步减小储罐内压力变化，减少物料的蒸发，进而减少 VOCs 排放。

（2）减少储罐温差

本项目储罐外涂层采用强反射材料，同时在罐顶设水喷淋降温，通过减少日照、气温导致的储罐温度上升，通过降低储罐不同时段的温差减少储罐小呼吸排放量。

6.1.13 无组织排放控制措施

本项目在对乙二醇原料储罐及装置区中间罐产生的呼吸废气均进行收集后，其无组织散发的废气已大大减少，本项目无组织废气最大产生源为本项目装置区、中间罐区、原料罐区阀门、法兰等动静密封点跑冒滴漏所产生的无组织排放，这也是有机化工项目的最大产生源。

近年来，泄漏检测与修复（LDAR）措施已在我国大中型石化企业得到的较好的实际应用，并且已被我国作为石化企业无组织排放的重要控制措施而大力推广，评价要求本项目按照泄漏检测与修复（LDAR）的相关要

求，建立科学的 LDAR 管理体系并严格执行，对降低本项目无组织排放量具有重要作用，措施可行。

6.2 废水污染防治措施分析

6.2.1 金萌废水处理方案变化情况

(涉密，部分删除处理)

6.2.2 废水收集

本项目废水包括生产废水、循环冷却水排水和生活污水。项目生产废水、生活污水收集经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并经厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂。

6.2.3 废水处理工艺

(涉密，部分删除处理)

根据本项目设计方案，本项目设置一座 100t/d 的废水处理站，本项目废水处理工艺简图见下图。

具体废水处理工艺如下：

CHDM 项目高浓度生产废水分离废水、水洗塔废水送入调节池，经调节后由泵提升到混凝反应沉淀池去除悬浮物，再自流入气浮装置去除油类污染物。经物化处理后的废水提升到臭氧反应罐，通过强氧化断酯键、破苯环、大分子断链，降有机物含量，提升废水的可生化性。臭氧处理后排入混合废水混合池。

高浓度聚酯废水经检测 PH 和水温（水温不超过 40℃），若 PH 和水温正常进入聚酯废水集水混合池进行水量收集和调节，若检测 PH 和水温不正常或波动较大时，需切入事故池后分量逐步提升进入混合废水混合池，由主体处理系统处理。CHDM 其他生产废水、聚酯废水、生活污水等进入

废水混合池进行营养调整，然后进入均质酸化池进行均化和预酸化处理。均质酸化池出水再经加温及 PH 调整后提升进入厌氧反应系统进行厌氧处理。厌氧反应系统的废水采用内循环的方式，以保证厌氧反应在合适和恒定的温度下进行。厌氧出水经厌氧沉淀池沉淀处理后自流入活性污泥池。经活性污泥池生化处理可达到要求的污水排放标准。

处理后废水与循环冷却水排水一并经废水总排口达标纳入襄城县第二污水管网，再经管网送襄城县第二污水处理厂处理后，尾水排入洋湖渠，然后向东南径流 8.5km 进入湛河。

6.2.4 废水处理情况分析

项目废水处理情况见表 6-5、表 6-6。

表 6-5 本项目废水水质产生情况一览表

废水类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d	污染因子浓度（mg/L）								
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	总有机碳

表 6-6 在建工程废水水质产生情况一览表

废水类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d		污染因子浓度（mg/L）								
		在建 CHDM 一期工程	在建 CHDM 二期工程	pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	石油类	总有机碳

本项目建成后，在建二期工程尚未建成时，厂区废水处理站处理废水为在建一期工程、本项目废水，废水处理情况见表 6-7，表 6-8。

表 6-7 在建 CHDM 一期工程及本项目废水处理情况一览表

类别	废水名称	废水产生量 m³/d	污染因子浓度（mg/L）									
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	石油类	总有机碳

表 6-8 在建 CHDM 一期及本项目工程废水总排口排放情况一览表

废水种类	废水名称	废水产生量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)									
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	石油类	总有机碳
排水	废水处理站出水											
	CHDM 一期工程 循环冷却水排水											
	本项目清浄下水（循环冷却水排水+余热锅炉排水）											
	废水总排口废水水质											
执行标准	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）	/	/	/	/	/	/	/	/	1.0	/	/
	《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015）	/	/	/	/	/	/	/	/	/	20	/
	襄城县第二污水处理厂收水要求	/	6~9	500	120	30	100	1	50	/	10	/
达标分析	是否达标	/	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	/

待在建二期工程建成后，厂区废水处理站处理废水为在建一期工程、在建二期工程及本项目废水，废水处理情况见表 6-9、表 6-10。

表 6-9 在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程及本项目废水处理情况一览表

类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)									
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	石油类	总有机碳

表 6-10 在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程及本项目废水总排口排放情况一览表

废水种类	废水名称	废水产生量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)									
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	石油类	总有机碳
排放废水	废水站出水											
排水	CHDM 一期+CHDM 二期循环冷却水排水											
	本项目清净下水 (循环冷却水排水+余热锅炉)											
	废水总排口废水水质											
执行标准	《合成树脂工业污染物排放标准》 (GB31572-2015)	/	/	/	/	/	/	/	/	1.0	/	/
	《石油化学工业污染物排放标准》 (GB31571-2015)	/	/	/	/	/	/	/	/	/	20	/
	襄城县第二污水处理厂收水要求	/	6~9	500	120	30	100	1	50	/	10	/
达标分析	是否达标	/	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	达标	/

由上可知，本项目建成后全厂生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并经厂区总排口排至襄城县第二污水处理厂，

厂区总排口排水水质可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》(GB31572-2015 及修改单)表1间接排放限值要求、《石油化学工业污染物排放标准》(GB31571-2015)及襄城县二污收水标准要求。

6.2.5 本项目废水排至襄城县第二污水处理厂依托性分析

6.2.5.1 襄城县第二污水处理厂概况

襄城县第二污水处理厂(襄城中州水务污水处理有限公司第二污水处理厂)位于襄城县循环经济产业集聚区西南部(襄城县先进制造业产业园南区),位于本项目西侧约480m;处理规模每日3万t,目前已建成并投入使用。根据其排污许可证,该污水处理厂属于工业废水集中处理厂。

根据《襄城县第二污水处理厂工程环境影响评价报告》,该污水处理厂分别为焦化企业废水、煤化工废水、生活污水和其他工业废水设置了接管标准。

襄城县第二污水处理厂的收水要求相符性分析见表6-11。

表6-11 襄城县第二污水处理厂收水要求及本项目排水相符性分析一览表

类别	项目	PH	COD	BOD ₅	SS	NH ₃ -N	TP	石油类	挥发酚	总 CN ⁻	TN	苯	B[a]P
襄城县二污进水水质指标	生活污水水质	6~9	350	200	100	45	4	/	/	/	55	/	/
	煤化工废水水质	6~9	500	100	100	35	0.5	10	2.0	1.0	70	0.5	0.00003
	焦化废水水质	6~9	150	30	70	25	3	5	0.5	0.2	50	0.5	0.00003
	其他工业废水水质	6~9	500	120	100	30	1	10	/	/	50	/	/
本项目及在建一期工程	废水总排口水质	6~9	92.8	43.0	46.5	8.7	0.68	0.8	/	/	11.6	/	/
本项目及在建一期、二期工程	废水总排口水质	6~9	72.8	31.1	33.7	6.7	0.58	0.7	/	/	9.4	/	/
相符性分析		相符	相符	相符	相符	相符	相符	相符	/	/	相符	/	/

本项目属于其他工业废水,由表6-11可知本项目排水水质可以满足襄城县第二污水处理厂——其他工业废水的收水水质要求,可以排入该污水

处理厂。

襄城县第二污水处理厂尾水排放受纳水体为湛河，尾水排放执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》（GB18918—2002）表1中一级（A）标准及表2、表3中标准，具体见表6-12。

表 6-12 襄城县第二污水处理厂设计出水水质

项目	pH	COD	BOD ₅	SS	NH ₃ -N	TP	石油类	总氰化物	挥发酚	苯	B[a]P
数值	6~9	50	10	10	5	0.5	1	0.5	0.5	0.1	0.00003

6.2.5.2 可依托性分析

① 收水范围

目前襄城县第二污水处理厂污水管道已铺设到襄城县先进制造业产业园南区，金萌公司废水可以正常排入该污水处理厂。

②水质水量情况

目前襄城县第二污水处理厂已建成并投入运行，污水处理厂目前收水量在15000吨/天左右，占3万吨/天处理规模的50%左右，从运行负荷上看，襄城县第二污水处理厂可满足本项目新增827.02m³/d排水量的处理负荷要求。

综上所述，本项目生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并经废水总排口排至襄城县第二污水处理厂的排水水质可以满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015，及2024年修改单）表1间接排放标准、《石油化学工业污染物排放标准》（GB31571-2015及修改单）表1间接排放限值要求及襄城县二污收水标准要求；污水处理厂目前的运行负荷可满足本项目所排废水的处理要求，因此方案可行。

6.3 噪声污染防治措施分析

6.3.1 噪声控制情况

本项目主要噪声源为熔体过滤器、切料机、干燥机、风机、泵类、冷却塔等设备运转时的设备噪声等，类比同类企业噪声实测结果，工程噪声

级为 75~95dB (A)，具体的产生、治理情况见表 6-13。

表 6-13 噪声产生、治理情况一览表

编号	噪声名称	噪声源	治理前 dB (A)	治理后 dB (A)	治理措施
1	预聚物过滤器噪声	预聚物过滤器	75	55	基础减振，隔声
2	熔体过滤器噪声	熔体过滤器	75	55	基础减振，隔声
3	水下切粒机噪声	水下切粒机	80	60	基础减振，隔声
4	离心干燥机噪声	离心干燥机	80	60	基础减振，隔声
5	泵类噪声	各类泵	85	65	基础减振，隔声
6	风机噪声	各类风机	95	75	消声减振，隔声
7	冷却塔噪声	冷却塔	90	85	基础减振，合理布局

针对上述的噪声源，工程采取的噪声防治措施具体如下：

一、降低声源噪声

(1) 泵类噪声

本项目使用泵类较多，应该有针对性地采取如下措施降低噪声。

①泵机组和电机处可设隔声罩或局部隔声罩、内衬吸声材料；

②电机部分可根据型号配置消声器；

③泵房做吸声、隔声处理，如利用吸声材料做吸声吊顶，墙体做吸声处理；

④泵的进出口接管做挠性连接或弹性连接；

⑤泵机组做金属弹簧、橡胶减震器等隔振、减振处理；

⑥泵的进出口管尺寸要合适、匹配，避免流速过高产生气蚀而引起强烈噪声。

(2) 风机类噪声

①设置隔声罩，但要充分考虑通风散热问题；

②风机进、出口加设合适型号的消声器；

③在满足风机特性参数的前提下选用低噪声风机；

④在满足工艺条件的情况下，尽量配置专用风机房，并采取相应综合

治理措施。

⑤对震动较大的风机机组的基础采用隔振与减振措施，其管路选用弹性软连接。

（3）冷却水塔噪声

冷却水塔噪声产生源主要是风机进排气、淋水、风机减速器以及电机，具体为冷却风机产生的旋转噪声、涡旋噪声、机械噪声和淋水产生的淋水噪声。冷却水塔噪声一般通过在相关机械件设置减振垫、冷却塔进出气口安装消声器、设置声屏障以及在接水盘上设置消声垫来降噪。本项目通过设备减振和合理选址，可评价降噪约 5dB(A)。

二、控制传播途径

（1）合理布局：在平面布局时，应尽量将噪声源设备集中布置在离厂界距离较远的位置；工艺气体和蒸汽放空的朝向应避开噪声敏感区，加装消声器；

（2）加强厂区绿化，厂界四周设置绿化带。

三、加强管理

项目运营中切实维持各类设备处于良好的运行状态，避免设备运转不正常时造成厂界噪声超标。运输车辆注意运行时间，并在夜间控制鸣笛。

各噪声源采取以上措施后，车间内传出的噪声，经车间建筑物隔声、绿化带降噪等措施后，项目生产过程中所产生的噪声值一般能下降 5-20dB(A)。

6.3.2 噪声达标情况

根据噪声监测及预测结果可知，本项目投产后厂界噪声能达到《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008) 3 类标准的要求，厂界噪声达标排放。综上所述，项目采取的噪声污染控制措施是有效的，因此在技术上是成熟可行的，也是经济合理的。

6.4 固体废物处置措施分析

6.4.1 固体废物治理措施

根据工程分析，本项目固体废物处理情况和危险废物汇总情况分别见表 6-14 和表 6-15。

(涉密，部分删除处理)

表 6-14 本项目固体废物产生及处置情况一览表

编号	名称	产生环节	主要成分	有害成分	理化性质	产生量 (t/a)	利用量 (t/a)	处置量 (t/a)	处理处置措施
1									
2									
3									
4									
5									
6									
7									
8									
9									
10									
11									

表 6-15 本项目危险废物汇总表

序号	危险废物名称	危险废物类别	危险废物代码	产生量 t/a	利用量 t/a	处置量 t/a	产生工序 及装置	形态	主要成分	有害成分	贮存 方式	产废 周期	贮存 周期 d	危 险 特 性	污 染 防 治 措 施

污染防治措施：方式 1：采用包装袋、包装桶等容器分装，在暂存间内分类、分区暂存，定期转运至具有资质的单位进行安全处置
方式 2：采用包装袋、包装桶等容器分装，在暂存间内分类、分区暂存，定期转运至具有资质的单位进行回收利用

6.4.2 危险废物贮存方案

本项目产生的危废拟依托现有工程配套的危废暂存间，占地面积约 300m²。

根据本工程危险废物的类别、形态和储存要求，评价建议危废间暂存间分区，分别贮存废催化剂、废矿物油、残渣和废试剂瓶等其他危险废物，扩建工程危废暂存间分区储存情况具体见表 6-16。

表 6-16 危险废物贮存场所分区贮存情况

分区情况	最大储存能力 t	需要分区面积 m ²	实际分区面积 m ²	危险废物名称	危废代码	贮存方式	贮存周期 d

由于金萌公司在建一期工程暂存危险废物在其贮存周期内所需要分区面积为 70.6m²，实际分区面积 113m²；在建二期工程暂存危险废物在其贮存周期内所需要分区面积为 70.6m²，实际分区面积 71m²；本项目暂存危险废物在其贮存周期内所需要分区面积为 24m²，实际分区面积 29m²；合计需要分区面积为 165.2m²，实际分区面积 213m²；在建工程危废暂存间的面积为 300m²，可以满足本项目、在建一期工程、在建二期工程危废暂存要求。

6.4.3 危险废物暂存过程污染防治措施

6.4.3.1 危险废物暂存间的设置要求

本项目危废暂存间的设置和运行管理应按照《危险废物贮存污染物控制标准》（GB18597-2023）的要求，并做好以下工作：

（1）一般要求

① 固体危险废物在贮存设施分别堆放。

② 必须将危险废物装入容器内,无法装入常用容器的危险废物可用防漏胶袋等盛装。

③ 盛装危险废物的容器上必须粘贴相应的标签。

(2) 危险废物贮存仓库的设计原则

① 地面与裙脚要用坚固、防渗的材料建造,建筑材料必须与危险废物相容。

② 设施内要有安全照明设施和观察窗口。

③ 设耐腐蚀的硬化地面,且表面无裂隙。

④ 应设计堵截泄漏的裙脚,地面与裙脚所围建的容积不低于堵截最大容器的最大储量或总储量的五分之一。

(3) 危险废物的堆放

① 基础必须防渗,防渗层为至少 1 m 厚粘土层(渗透系数 $\leq 10^{-7}$ cm/s),或 2mm 厚高密度聚乙烯,或至少 2 mm 厚的其它人工材料,渗透系数 $\leq 10^{-10}$ cm/s。

② 堆放危险废物的高度应根据地面承载能力确定。

③ 衬里放在一个基础或底座上。

④ 衬里要能够覆盖危险废物或其溶出物可能涉及到的范围。

⑤ 衬里材料与堆放危险废物相容。

⑥ 在衬里上设计、建造浸出液收集清除系统。

⑦ 应设计建造径流疏导系统,保证能防止 25 年一遇的暴雨不会流到危险废物堆里。

⑧ 危险废物堆内设计雨水收集池,并能收集 25 年一遇的暴雨 24 小时降水量。

⑨ 产生量大的危险废物可以散装方式堆放贮存在按上述要求设计的废物堆里。

⑩ 不相容危险废物要分别存放或存放在不渗透间隔分开的区域内,每个部分都应有防漏裙脚或储漏盘,防漏裙脚或储漏盘的材料要与危险废物相容。

(4) 危险废物贮存设施的运行与管理

① 从事危险废物贮存的单位,必须认定危险废物可以贮存后,方可接收、暂存。

② 危险废物贮存前应进行检验,确保同预定接收的危险废物一致,并登记注册。

③ 盛装在容器内的同类危险废物可以堆叠存放。

④ 每个堆间应留有搬运通道。

⑤ 不得将不相容的废物混合或合并存放。

⑥ 危险废物产生者和危险废物贮存设施经营者均须作好危险废物情况的记录,记录上须注明危险废物的名称、来源、数量、特性和包装容器的类别、入库日期、存放库位、废物出库日期及接收单位名称。危险废物的记录和货单在危险废物回取后应继续保留 3a。

⑦ 必须定期对所贮存的危险废物包装容器及贮存设施进行检查,发现破损,应及时采取措施清理更换。

⑧ 泄漏液、清洗液、浸出液必须符合 GB 8978 的要求方可排放,气体导出口排出的气体经处理后,应满足 GB16297 和 GB14554 的要求。

6.4.3.2 危险废物暂存间的防渗方案

危险固废临时堆场设置为密闭设施,并进行基础防渗,采用至少 1 m 厚粘土层(渗透系数 $\leq 10^{-7}$ cm/s),或 2mm 厚高密度聚乙烯,渗透系数 $\leq 10^{-10}$ cm/s。同时危险废物不能超范围堆放,存放区域设置明显警示标识,设专人对危废临时堆场进行日常管理,其防渗措施可以满足防渗要求。

6.4.3.3 危险废物暂存间的废气收集治理措施

危废暂存间的危废主要为废催化剂、废矿物油、生产工艺残渣、废水处理站污泥等，暂存期间会产生少量有机物挥发，该部分废气由危废暂存间废气收集设施收集，送至活性炭吸附装置处理后经 15m 排气筒达标排放。

6.4.3.4 危险废物暂存间标志

根据《危险废物识别标志设置技术规范》（HJ1276-2022）标准要求，本项目应在危废贮存场所设置环境保护图形标志牌，便于污染源监督管理及常规监测工作的进行，详见第10章10.2.3.2。

6.4.4 危险废物收集过程污染防治措施

6.4.4.1 制定收集计划

危险废物的收集应根据危险废物产生的工艺特征、排放周期、危险废物特性、废物管理计划等因素制定收集计划，计划应包括收集任务概述、收集目标及原则、危险废物特性评估、危险废物收集量估算、收集作业范围和方法、收集设备与包装容器、安全生产与个人防护、工程防护与事故应急、进度安排与组织管理等。

6.4.4.2 制定详细的操作规程

危险废物的收集应制定详细的操作规程，内容至少应包括适用范围、操作程序和方法、专用设备和工具、转移和交接、安全保障和应急防护等。

6.4.4.3 配备必要的个人防护设备

危险废物收集和转运作业人员应根据工作需要配备必要的个人防护装备，如手套、防护镜、防护服、防毒面具或口罩等。

6.4.4.4 采取安全防护和污染防治措施

在危险废物的收集和转运过程中，应采取相应的安全防护和污染防治措施，包括防爆、防火、防中毒、防感染、防泄漏、防飞扬、防雨或其它防止污染环境的措施。

6.4.4.5 采用合适的包装形式

危险废物收集时应根据危险废物的种类、数量、危险特性、物理形态、运输要求等因素确定包装形式，具体包装应符合如下要求：

- （1）包装材质要与危险废物相容，可根据废物特性选择钢、铝、塑料等材质。
- （2）性质类似的废物可收集到同一容器中，性质不相容的危险废物不应混合包装。
- （3）危险废物包装应能有效隔断危险废物迁移扩散途径，并达到防渗、防漏要求。
- （4）包装好的危险废物应设置相应的标签，标签信息应填写完整翔实。
- （5）盛装过危险废物的包装袋或包装容器破损后应按危险废物进行管理和处置。
- （6）危险废物还应根据 GB12463 的有关要求进行运输包装。

6.4.4.6 危废收集作业还应满足的要求

- （1）应根据收集设备、转运车辆以及现场人员等实际情况确定相应作业区域，同时要设置作业界限标志和警示牌。
- （2）作业区域内应设置危险废物收集专用通道和人员避险通道。
- （3）收集时应配备必要的收集工具和包装物，以及必要的应急监测设备及应急装备。
- （4）危险废物收集应参照本标准附录 A 填写记录表，并将记录表作为危险废物管理的重要档案妥善保存。
- （5）收集结束后应清理和恢复收集作业区域，确保作业区域环境整洁安全。
- （6）收集过危险废物的容器、设备、设施、场所及其它物品转作它用

时，应消除污染，确保其使用安全。

6.4.5 危险废物内部转运污染防治措施

(1) 危险废物内部转运应综合考虑厂区的实际情况确定转运路线，尽量避开办公区和生活区。

(2) 危险废物内部转运作业应采用专用的工具，危险废物内部转运应参照《危险废物收集、贮存、运输技术规范》附录 B 填写《危险废物厂内转运记录表》。

(3) 危险废物内部转运结束后，应对转运路线进行检查和清理，确保无危险废物遗失在转运路线上，并对转运工具进行清洗。

(4) 对产生的危险固废，按班次转移，暂存于危废暂存间。

(5) 临时包装要求，收集不具备运输包装条件的危险废物时，且危险特性不会对环境 and 操作人员造成重大危害，可在临时包装后进行暂时贮存，但正式运输前应按本标准要求包装。

6.4.6 危险废物外部转运污染防治措施

危险废物的运输需由具有相应资质的公司，在按照《危险废物收集 贮存 运输技术规范》(HJ2025)、《危险废物转移管理办法》(生态环境部 公安部 交通运输部 部令第 23 号)要求的基础上以公路运输的形式进行运输，具体的转移和运输要求如下：

6.4.6.1 危险废物的转移要求

转移危险废物的，应当执行危险废物转移联单制度，通过国家危险废物信息管理系统填写、运行危险废物电子转移联单，并依照国家有关规定公开危险废物转移相关污染防治信息。

6.4.6.2 移出人义务

(1) 对承运人或者接受人的主体资格和技术能力进行核实，依法签订书面合同，并在合同中约定运输、贮存、利用、处置危险废物的污染防治

要求及相关责任；

（2）制定危险废物管理计划，明确拟转移危险废物的种类、重量（数量）和流向等信息；

（3）建立危险废物管理台账，对转移的危险废物进行计量称重，如实记录、妥善保管转移危险废物的种类、重量（数量）和接受人等相关信息；

（4）填写、运行危险废物转移联单，在危险废物转移联单中如实填写移出人、承运人、接受人信息，转移危险废物的种类、重量（数量）、危险特性等信息，以及突发环境事件的防范措施等；

（5）及时核实接受人贮存、利用或者处置相关危险废物情况；

（6）移出人应当按照国家有关要求开展危险废物鉴别。禁止将危险废物以副产品等名义提供或者委托给无危险废物经营许可证的单位或者其他生产经营者从事收集、贮存、利用、处置活动。

6.4.6.3 转移联单的运行和管理

危险废物转移联单应当根据危险废物管理计划中填报的危险废物转移等备案信息填写、运行。

移出人每转移一车次同类危险废物，应当填写、运行一份危险废物转移联单；每车次转移多类危险废物的，可以填写、运行一份危险废物转移联单，也可以每一类危险废物填写、运行一份危险废物转移联单。

对不通过车，且无法按次对危险废物计量的其他方式转移危险废物的，移出人和接受人应当分别配备计量记录设备，将每天危险废物转移的种类、重量（数量）、形态和危险特性等信息纳入相关台账记录，并根据所在地设区的市级以上地方生态环境主管部门的要求填写、运行危险废物转移联单。

危险废物电子转移联单数据应当在信息系统中至少保存十年。

因特殊原因无法运行危险废物电子转移联单的，可以先使用纸质转移联单，并于转移活动结束后十个工作日内在信息系统中补录电子转移联单。

6.4.6.4 危险废物的运输要求

(1) 危险废物运输应由持有危险废物经营许可证的单位按照其许可证的经营范围组织实施，承担危险废物运输的单位应获得交通运输部门颁发的危险货物运输资质。

(2) 运输危险公路运输应按照《道路危险货物运输管理规定》(交通部令[2005]年第9号)、JT617 以及 JT618 执行。

(3) 运输单位承运危险废物时，应在危险废物包装上按照 GB18597 附录 A 设置标志。

(4) 危险废物公路运输时，运输车辆应按 GB13392 设置车辆标志。

(5) 危险废物运输时的中转、装卸过程应遵守如下技术要求：

① 卸载区的工作人员应熟悉废物的危险特性，并配备适当的个人防护设备。

② 卸载区应配备必要的消防设备和设施，并设置明显的指示标志

③ 危险废物装卸区应设置隔离设施，液态废物卸载区应设置收集槽和缓冲罐。

综上所述，本项目需要运输的危险废物大部分为废催化剂固体、桶装的废矿物油、生产工艺残渣、废水站污泥，在妥善包装的情况下，运输过程中对环境的不利影响较小，其运输方式、运输路线较为合理。

6.4.7 一般工业固废贮存方案及污染防治措施

本项目一般工业固废除尘器收尘灰、切片废料、废脱硫剂、废布袋、废水站污泥，均委外综合利用。

表 6-17 本项目一般固废暂存间设置情况一览表

名称	暂存废物	面积 (m ²)
一般固废暂存间	除尘器收尘灰、切片废料、废脱硫灰、废布袋	10

6.4.8 生活垃圾贮存方案及污染防治措施

本项目产生办公生活垃圾，依托在建工程办公楼设置的垃圾收集箱暂存，其具体情况如表 6-18 所示：

表 6-18 本项目生活垃圾设置情况一览表

位置	名称	数量
办公楼区域	依托在建工程生活垃圾收集箱	若干

应避免生活垃圾在产生、转运、暂存及处置过程中对环境造成二次污染。

综上所述，本项目各类固体废弃物均得到妥善处置和合理利用，评价认为，本项目固体废弃物处理措施可行。

6.5 地下水污染防治措施分析

本项目对地下水污染的防治按照“源头控制，分区防治、污染监控、应急响应”的原则，防止本项目建设及营运中对地下水环境造成污染。

6.5.1 防渗原则

本项目为合成材料制造项目，在原辅材料及产品的储存、输送、生产、以及废污水的产生和处理过程中，各种有毒有害原辅材料、中间物料及污染物有可能发生泄漏（含跑、冒、滴、漏），如不采取合理的防治措施，则污染物有可能渗入地下水，从而影响地下水环境。

针对工程可能发生的地下水污染，地下水污染防治措施按照“源头控制、末端防治、污染监控、应急响应”相结合的原则，从污染物的产生、入渗、扩散、应急响应全阶段进行控制。

（1）源头控制

本项目将选择先进、成熟、可靠的工艺技术和较清洁的原辅材料，并对产生的废物进行合理的回用和治理，以尽可能从源头上减少污染物排放；严格按照国家相关规范要求，对工艺、管道、设备、污水储存及处理构筑物采取相应的防渗防腐措施，以防止和降低污染物的跑、冒、滴、漏，将

污染物泄漏的环境风险事故降到最低程度；优化排水系统设计，工艺废水、地面冲洗废水、初期污染雨水等在界区内收集及预处理后通过管线送全厂终端污水处理站处理；同时，管线敷设尽量采用“可视化”原则，即管道尽可能地上敷设，做到污染物“早发现、早处理”，减少由于埋地管道泄漏而造成的地下水污染。

（2）污染监控体系

实施覆盖生产区的地下水污染监控系统，包括建立完善的监测制度、配备先进的检测仪器和设备、科学、合理设置地下水监控井，及时发现污染、及时控制。

（3）应急响应措施

一旦发现地下水污染事故，立即启动应急预案、采取应急措施控制地下水污染，并使污染得到治理。

6.5.2 污染防治分区

依据《环境影响评价技术导则 地下水环境》（HJ610-2016）要求，建设项目属于化工类建设项目，应严格执行《石油化工工程防渗技术规范》（GB/T50394）中规定的各项防渗措施，故根据本项目厂区各生产功能单元可能泄漏至地面区域的污染物性质和生产单元的构筑方式，划分为重点防渗区、一般防渗区和简单防渗区。本项目全厂污染防治区划分结果见表 6-19、图 6-2。

（涉密，部分删除处理）

表 6-19 本项目污染防治区划分结果

序号	装置、单元名称	污染防治区域及部位	防渗分区等级

序号	装置、单元名称	污染防治区域及部位	防渗分区等级

图 6-2 本项目及在建工程分区防渗示意图

6.5.3 防渗要求

根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ 610-2016), 地下水污染防治要求见表 6-20。建设单位应根据各装置特点及防止污染区域、部位进行重点防治。同时参照《石油化工工程防渗技术规范》(GB/T50934-2013)对污染防治分区做好相应的防渗处理工作。

表 6-20 地下水污染防治分区参照表

防渗分区	天然包气带 防污性能	污染控制难 易程度	污染物类型	防渗技术要求
重点防 渗区	弱	易—难	重金属、持久性有 机污染物	等效黏土防渗层 Mb≥6.0m, K≤1.0×10 ⁻⁷ cm/s; 或参照 GB18598 执行
	中—强	难		
一般防渗区	中—强	易	重金属、持久性有 机污染物	等效黏土防渗层 Mb≥1.5m, K≤1.0×10 ⁻⁷ cm/s; 或参照 GB 16889 执行
	弱	易—难	其他类型	
	中—强	难		
简单防渗区	中—强	易	其他类型	一般地面硬化

6.5.4 监控措施

(1) 地下水监测计划

为了及时准确地掌握项目场地及下游地区地下水环境质量状况和地下水体中污染物的动态变化，应建立覆盖各场地的地下水长期监控系统，包括科学、合理地设置地下水污染监控井，建立完善的监测制度，配备先进的检测仪器和设备，以便及时发现并及时控制。

目前，尚没有针对建设项目地下水环境监测的法律法规或规程规范，本项目地下水环境监测主要参考《地下水环境监测技术规范》（HJ/T164-2020），结合研究区含水层系统和地下水径流系统特征，考虑潜在污染源、环境保护目标等因素，布置地下水监测点。

地下水监测原则：①重点污染防治区加密监测原则；②以浅层地下水监测为主的原则；③上、下游同步对比监测原则；④水质监测项目参照《地下水质量标准》相关要求和潜在污染源特征污染因子确定，各监测井可依据监测目的的不同适当增加和减少监测项目。场区安全环保部门设立地下水动态监测小组，专人负责监测。

（2）监测井布置

依据地下水监测原则，参照《地下水环境监测技术规范》（HJ/T164-2020）和《工业企业土壤和地下水自行监测技术指南（试行）》（HJ1209-2021）的要求，结合研究区水文地质条件，分别在场区和上下游共布设地下水水质监测井3眼。具体监测孔位置、监测计划、孔深、监测层位、监测项目、监测频率等详见表6-21，位置见图6-3。

表 6-21 地下水水质监测点一览表

孔号	区位	地点	孔深(m)	监测层位	监测频率	监测项目	备注
G01	地下水流向上游	铁李寨园	20	浅层裂隙孔隙潜水	1次/年	pH、耗氧量、氨氮、乙醛	附近村庄已有
G02	项目厂址	厂区内水井	20				本次工程建设
G03	地下水流向下游	樊庄	20				附近村庄已有

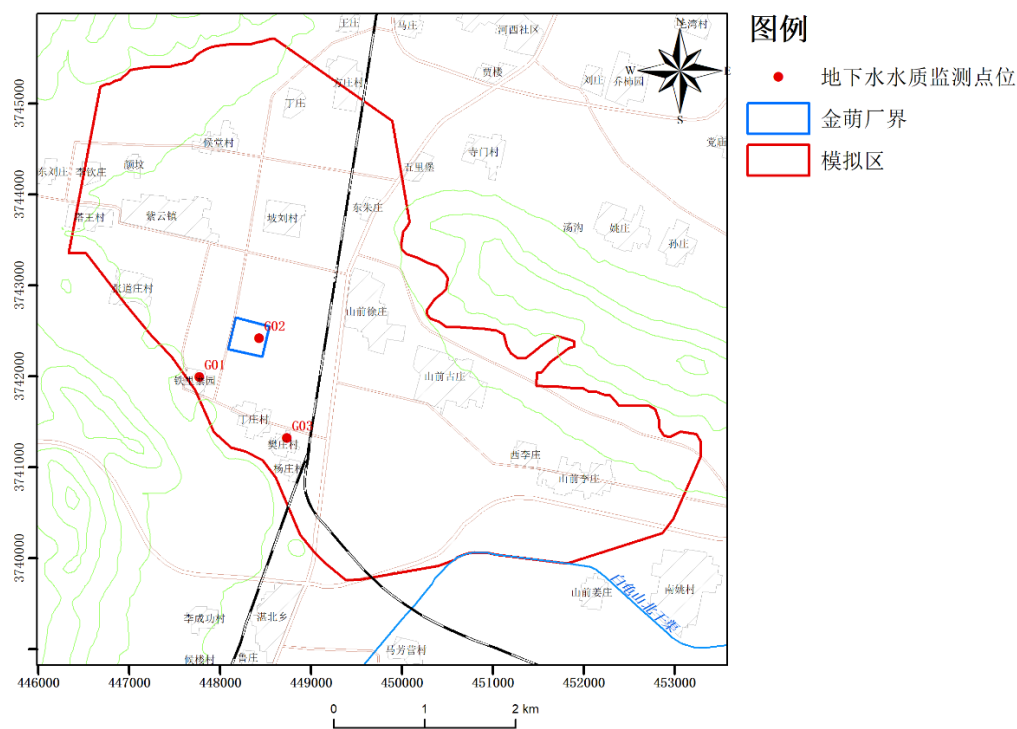


图 6-3 地下水水质跟踪监测点位置图

(3) 监测数据管理

上述监测结果应按项目有关规定及时建立档案，并定期向场区安全环保部门汇报，对于常规监测数据应该进行公开，特别是对项目所在区域的居民进行公开，满足法律中关于知情权的要求。如发现异常或发生事故，加密监测频次，并分析污染原因，确定泄漏污染源，及时采取应急措施。项目建成后，建议由项目所在地的环保局对项目的环境管理及监测的具体执行情况加以监督。

6.5.5 地下水污染应急措施

(1) 应急治理程序

针对应急工作需要，参照“场地环境保护标准体系”的相关技术导则，结合地下水污染治理的技术特点，制定地下水污染应急治理程序见图 6-4。

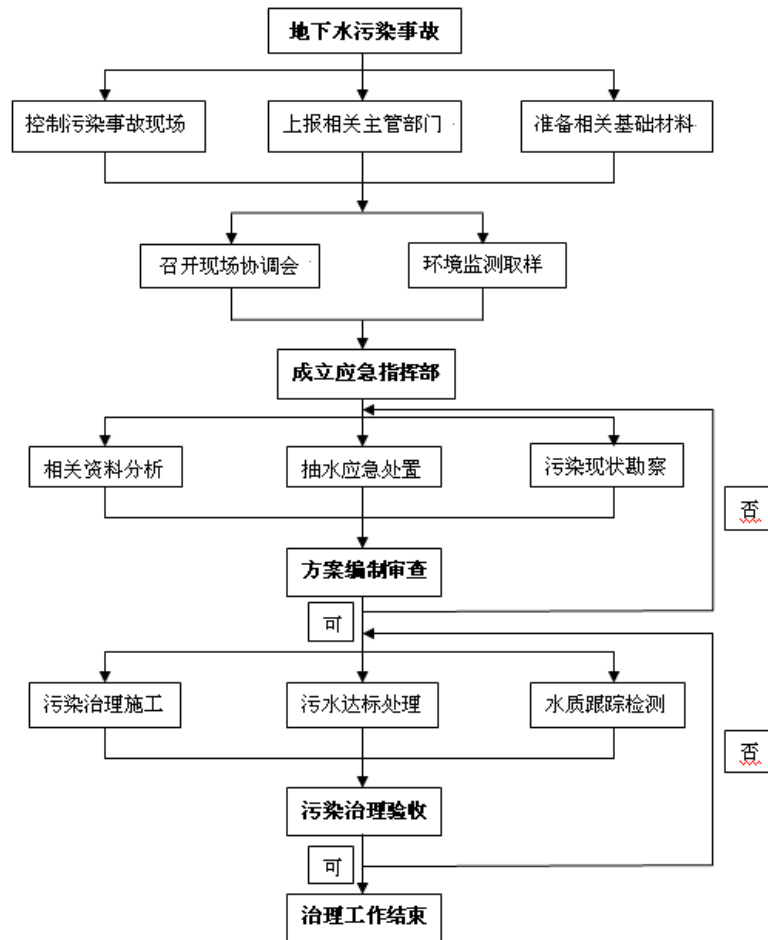


图 6-4 地下水污染应急治理程序框图

(2) 地下水污染治理措施

地下水污染治理技术归纳起来主要有：物理处理法、水动力控制法、抽出处理法、原位处理法等。

1) 建议治理措施

建设项目场地主要含水层为松散岩类粉细砂含水层，是主要的保护目标。根据本区地下水埋深较浅的特点，厂区内应当加强防渗措施，同时加强项目和园区的联动监测作用，从整体上采取防止地下水污染的控制措施。地下水污染治理措施如下：

- ①一旦发生地下水污染事故，应立即启动应急预案。
- ②查明并切断污染源。
- ③探明地下水污染深度、范围和污染程度。

④依据探明的地下水污染情况和污染场地的岩性特征，合理布置抽水井的深度及间距，并进行试抽工作。

⑤依据抽水设计方案进行施工，抽取被污染的地下水体，并依据各井孔出水情况进行调整。

⑥将抽取的地下水进行集中收集处理，并送实验室进行化验分析。

⑦当地下水中的特征污染物浓度满足地下水功能区划的标准后，逐步停止井点抽水，并进行土壤修复治理工作。

2) 应注意的问题

地下水污染的治理相对于地表水来说更加复杂，在进行具体的治理时，还需要考虑以下因素：

①在具体的地下水污染治理中，往往要多种技术结合使用。一般在治理初期，先使用物理法或水动力控制法将污染区封闭，然后尽量收集纯污染物如油类等，最后再使用抽出处理法或原位法进行治理。

②因为污染区域的水文地质条件和地球化学特性都会影响到地下水污染的治理，因此地下水污染的治理通常要以水文地质工作为前提。

③受污染地下水的修复往往还要包括土壤的修复。地下水和土壤是相互作用的，如果只治理了受污染的地下水而不治理土壤，由于雨水的淋滤或地下水位的波动，污染物会再次进入地下水体，形成交叉污染，使地下水的治理前功尽弃。

④在地下水污染治理过程中，地表水的截流也是一个需要考虑的问题，要防止地表水补给地下水，以免加大治理工作量。

综上所述，本项目采取分区防治以及地下水监控等措施后，对区域地下水环境影响较小。评价认为，本项目地下水防治措施可行。

6.6 土壤环境保护措施及对策

由厂内的土壤现状检测结果可知，项目厂址土壤环境质量未造成污染。

企业在生产运行阶段应持续加强管理，落实好各项防渗措施。

6.6.1 源头控制

从原料和产品储存、装卸、运输、生产过程、污染处理装置等全过程控制各种有毒有害原辅材料、中间材料、产品泄漏（含跑、冒、滴、漏），同时对有害物质可能泄漏到地面的区域采取防渗措施，阻止其进入土壤中，即从源头到末端全方位采取控制措施，防止项目的建设对土壤造成污染。

从生产过程入手，在工艺、管道、设备、给排水等方面尽可能地采取泄漏控制措施，从源头最大限度降低污染物质泄漏的可能性和泄漏量，使项目区污染物对土壤的影响降至最低，一旦出现泄漏等即可由各种配套措施进行收集、处置，同时经过硬化处理的地面有效阻止污染物的下渗。

6.6.2 过程控制

从大气沉降、地面漫流、垂直入渗三个途径分别进行控制。

①针对大气沉降污染途径的治理措施，项目对废气污染物均采取了对应的治理措施，确保污染物达标排放，具体见报告书污染防治部分。此外应加强绿化，充分利用植物对污染物的净化作用来降低大气污染物通过大气沉降进入土壤中的量。

②针对垂直入渗污染途径的治理措施，项目按防渗要求进行分区并分别采取不同等级的防渗措施。生产区地面全部采取硬化措施，物料储四周设置围堰，围堰内设导流地槽，收集事故情况下泄漏的物料、消防废水或初期雨水。同时设置完善的废水收集系统，将受污染的初期雨水转移到初期雨水池、事故废水转移到事故水池，防止漫流进入土壤。

③针对地面漫流污染途径的治理措施项目设置储罐围堰、地面硬化、初期雨水池和事故废水收集处理等措施，具体见报告书污染防治部分。

6.6.3 跟踪监测

通过建立跟踪监测制度，及时发现问题，采取措施。明确土壤环境

变化情况，一旦发现土壤污染物变化较大，建设单位应及时停工排查，并开展土壤环境质量信息公开计划，具体监测内容见报告书“环境跟踪监测计划”小节。

6.7 生态环境防治措施分析

6.7.1 生态影响分析

本项目为污染类项目，对生态的影响主要体现在施工期间的施工活动对生态环境的影响和项目建成后对景观的影响。

6.7.2 施工期生态环境防治措施分析

施工期由于环保设施施工导致的土石方开挖、回填及等工程施工活动，破坏原地地貌、地表植被，导致土壤结构松散，降低了表层土壤的抗蚀能力，是水土流失产生强度最高的时期。为了减轻项目区内生态影响，评价建议施工时采取如下措施：

(1) 水土流失防治措施

①优化施工区、作业区等临时占地的选址，尽量避开有高大林木的场所，在施工时，施工活动要保证在征地范围内进行，场内道路及临时占地要采取“永临结合”的方式，尽量缩小范围，减少对土地的占用。

②施工道路尽量利用已有的乡村公路，减少土地开挖及土地的占用，减轻水土流失及对区域地质环境的破坏。

③施工期应避免在雨季施工，同时减少土石方的开挖以及树木的砍伐，减少施工垃圾量的产生。

④临时堆土堆放尽量堆放在施工场地内，禁止无序堆放，尽快回填，其中剥离表土用作路肩及护坡覆土。

⑤对于的确需要在坡度大于 15° 的地区施工，施工时应及时在坡脚处设置草袋挡土墙挡护或坡面种植草本植物等防护措施加以防护，以减少水土流失现象发生。

(2) 植被防护措施

① 严格划定施工范围和人员、车辆的行走路线，避免对施工范围之外的区域的植被造成碾压和破坏。

② 对施工范围内的地表植被，施工前应先剥离移地养护保存，以便施工中或施工后恢复利用。

③ 应将表层土与下层土分开，暂时保存表层土用于今后的回填，以恢复土壤理化性质，利于植被的恢复，临时表土堆场应采取临时防护措施：设土袋挡护、拍实、表层覆盖草垫或苫盖纤维布等其它覆盖物。

④ 在开挖的工程中，如发现有国家重点保护野生植物，要建立报告当地林业部门，立即组织挽救，在环境保护经费预算中要安排国家保护物种保护经费，用于紧急抢救和监测工作之用。

在采取以上措施后，可有效降低项目施工对区域生态环境的影响。

6.7.3 运营期生态环境防治措施分析

本项目建成后，项目地块由空地景观转变为工业建筑景观。随着本项目绿化设施和绿化工程的实施，项目区域内的生态环境得到改善，加上周围建设、绿化、亮化工程的实施，使项目区周边的景观与生态环境更加协调。

6.8 施工期污染防治措施分析

施工期主要污染因素为施工过程中产生的大气扬尘、噪声和施工污水，评价建议建设单位采用以下措施，以消除或减轻其环境影响：

(1) 设置简易材料棚贮存各类建筑材料，对可能散发粉尘的物料堆场采取覆盖或洒水等防护措施。

(2) 建筑材料卸载时避免野蛮装卸，尽量降低高度，减少粉尘散发。

(3) 设置沉淀池收集施工冲洗废水，沉淀后回用。

(4) 设置固废暂存点，对可回收材料、建筑垃圾及生活垃圾分类存放，

并采取回收、回填、清运至环卫部门等措施。

(5) 高噪声施工设备应在白天(6~22时)操作,保证夜间施工场地边界噪声不超过55dB(A)。

(6) 在保障施工质量基础上,尽量缩短施工期,合理安排施工时间,尽量避开雨季和汛期;

(7) 施工机械和人员要按规划的施工平面布置进行操作,不乱占土地,施工机械及建筑材料不乱停、乱放,以免加剧水土流失;

(8) 施工结束后,首先对污染物质进行清除或掩埋处理,然后对临时占地采取植被恢复。

6.9 服务期满后污染防治措施建议

本项目服务期满后,应按照相关要求做好原址场地的环境调查和风险评估工作,经场地环境调查及风险评估不存在环境风险的情况下才能再次利用,如被认定为污染场地的,金萌公司应承担治理修复责任并编制治理修复方案,负责提供场地调查、风险评估和治理修复等所需费用。

6.10 绿化措施分析

绿化美化也是一项主要的环保措施,包括植树、种草等,是改善厂区环境最主要的途径之一,绿化除具有挡风、除尘、减噪、美化环境等诸多功能外,绿化是防止大气污染、对大气进行净化的一个经济易行,且效果良好的重要措施,树木对净化大气有显著功能。

根据工程污染特点和厂区平面、地形实际情况并结合消防要求,在厂区种植植物,通过绿化美化环境,降低噪声,最大程度的减少工程运营期对周边环境的不利影响。

6.11 环保投资估算

为控制污染、最大限度减轻工程对环境的污染影响,工程必须认真落实评价提出的污染防治措施及建议,通过环保投入减轻废气、废水、噪声、

固废对环境的影响，保证达标排放，建设单位应保证各项措施落实到位。
本项目环保治理措施及投资见表 6-22。

由表 6-22 可知，本项目用于污染防治的环保设施投资约为 617 万元，占总投资 19000 万元的 3.25%；工程环保设施年运行费用为 139 万元，占年利润 7623 万元的 1.82%。

(涉密，部分删除处理)

表 6-22 本项目环保治理措施及投资一览表

类型	污染源	产污环节	主要 污染物	污染防治措施		责任 主体	实施 时段	环保投入			备注
				设备	数量			建设 费用 万元	运行维 护费用 万元/年	资金 来源	
废气 治理											
废水 处理											
噪声											

第 6 章 污染防治措施可行性分析

类型	污染源	产污环节	主要污染物	污染防治措施		责任主体	实施时段	环保投入			备注
				设备	数量			建设费用 万元	运行维护费用 万元/年	资金来源	
防治											
固废 处理 处置	危险废物暂存	生产	危险废物	依托在建 300m ² 危废暂存间	1	企业	运营期	/	/	/	依托在建
	一般固废暂存间	生产	一般工业固废	一般固废暂存间：10m ²	1	企业	运营期	3	/	/	/
	生活垃圾暂存	公辅工程	生活垃圾	生活垃圾收集箱	若干	企业	运营期	/	/	/	依托在建
监测	日常监测		监测设备	监测仪器、设备若干	/	企业	运营期	/	/	/	依托在建
土建	土建防腐		防腐工程	废水处理站防渗	/	企业	运营期	50	2	企业自筹	/
事故 防范	环境风险事故防范措施		废水	依托在建 3000m ³ 事故水池	1	企业	运营期	/	/	/	依托在建
				依托在建 1 座 500m ³ 初期雨水池和罐区 1 座 65m ³ 初期雨水中转池)	1	企业	运营期	/	/	/	依托在建
				装置区 1 座 35m ³ 初期雨水中转池	1	企业	运营期	1	0.1	企业自筹	/
				罐区围堰	1	企业	运营期	50	/	企业自筹	/
			废气	毒性气体探头+可燃气体探头+报警系统	若干	企业	运营期	12	/	企业自筹	/
				火灾报警装置	若干	企业	运营期	2	/	企业自筹	/
			消防	消防、灭火设施	/	企业	运营期	5	0.2	企业自筹	/
			防护	防毒服、防毒面具、呼吸器等	/	企业	运营期	5	0.2	企业自筹	/
绿化	厂区绿化		/	购置绿化植物	/	企业	运营	/	/	/	依托在建

第 6 章 污染防治措施可行性分析

类型	污染源	产污环节	主要 污染物	污染防治措施		责任 主体	实施 时段	环保投入			备注
				设备	数量			建设 费用 万元	运行维 护费用 万元/年	资金 来源	
							期				
施 工 期 措 施	施工期废气	扬尘	设置材料棚、施工围挡	/	企业	施工 期	1	/	企业自筹	/	
		扬尘	物料堆场覆盖	/	企业	施工 期	0.5	/	企业自筹	/	
	施工期废水	废水	沉淀池	/	企业	施工 期	0.5	/	企业自筹	/	
	施工期噪声	噪声	分时作业	/	企业	施工 期	0	/	企业自筹	/	
	施工期生态保护	/	合理安排工期，按规操作， 恢复植被	/	企业	施工 期	1	/	企业自筹	/	
服 务 期 满 后 措 施	场地评估及修复	/	场地的环境调查和风险评估 工作，如有必要应进行场地 修复	/	企业	服 务 期 满 后	/	/	企业自筹	/	
运 行 维 护	设施折旧					企业	施工 期	/	60	企业自筹	/
	设备维修及人工					企业	施工 期	/	15	企业自筹	/
合计								617	139	企业自筹	/

6.12 环保验收清单

本项目环保设施竣工验收一览表见表 6-23。

(涉密，部分删除处理)

表 6-23 环保设施竣工验收一览表

类型	污染源	产污环节	治理措施		验收内容		备注
废气治理							
废水处理							
噪声防治							
固废处理处置							
监测							

土 建				
事 故 防 范				
绿 化				

第7章 环境风险分析

7.1 风险评价目的与重点

7.1.1 评价目的

环境风险评价的目的是分析和预测建设项目存在的潜在危险、有害因素，项目建设和运行期间发生的可预测突发事件或事故（一般不包括人为破坏及自然灾害），引起有毒有害、易燃易爆等物质泄漏，或突发事件产生的新的有毒有害物质，所造成的对人身安全与环境的影响和损害程度，提出合理可行的防范、应急与减缓措施，以使建设项目事故率、损失和环境影响达到可接受水平。

7.1.2 评价工作程序

根据《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ 169-2018），项目环境风险评价工作程序见图 7-1。

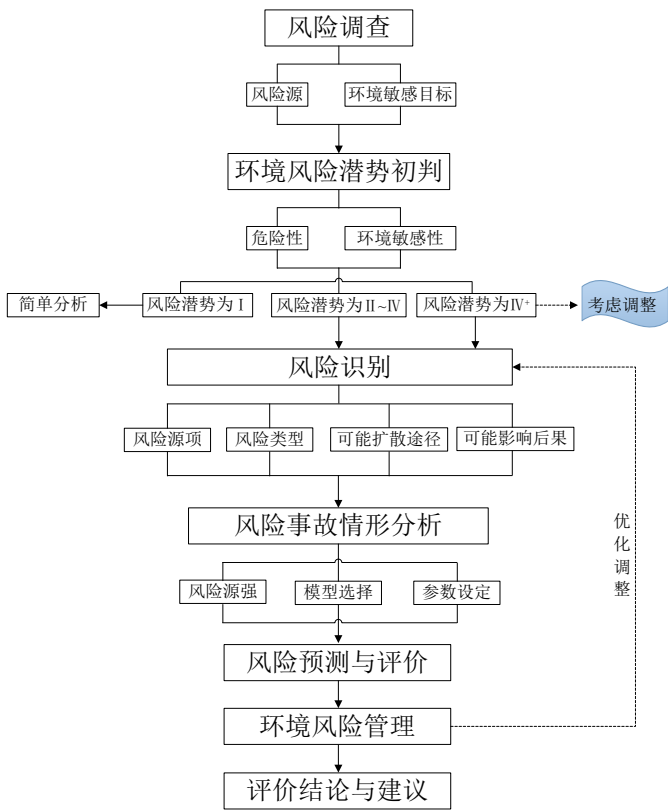


图 7-1 环境风险评价工作程序

7.1.3 评价内容与重点

7.1.3.1 评价内容

- (1) 在建工程防范措施回顾；
- (2) 通过对项目进行风险调查，分析建设项目物质及工艺系统危险性和环境敏感性，进行风险潜势的判断，确定风险评价等级；
- (3) 调查危险物质在生产系统中的主要分布，筛选具有代表性的风险事故情形，合理设定事故源项；
- (4) 对各环境要素开展相应的预测评价，分析说明环境风险危害范围与程度，提出环境风险防范的基本要求；
- (5) 提出环境风险管理对策，明确环境风险防范及突发环境事件应急措施及预案编制要求；
- (6) 通过对项目存在环境风险的分析与评价，得出环境风险评价结论并提出缓解环境风险的建议。

7.1.3.2 评价重点

本次风险评价重点关注突发性事故导致的危险物质环境急性损害，通过对建设项目的环境风险进行分析、预测和评估，提出环境风险预防、控制、减缓措施，明确环境风险监控及应急建议要求，为项目环境风险防控提供科学依据。

7.2 风险评价思路

- (1) 回顾在建工程主要风险单元及防范措施，调查在建工程环境风险应急预案情况。
- (2) 根据厂区平面布置和功能区划，厂区分为 PETG/PCTG 装置单元、仓库单元、罐区单元、热媒站单元、危废暂存单元和废水处理站单元，共计 6 个单元考虑；
- (3) 通过对工程厂区环境风险源及其扩散途径和周围保护目标三个方面进行识别，分析项目潜在的环境风险；

(4) 对工程涉及的危险物质的性质、生产设施及贮存方式等进行分析, 识别项目运行过程中可能发生的风险事故, 同时考虑伴生、次生事故的环境风险。筛选出对环境影响较大的风险事故作为环境风险评价的重点, 进行风险预测和评价, 给出项目环境风险的可接受性评价结论;

(5) 对工程可能发生的环境风险事故提出具体防范措施和要求;

(6) 对工程环境风险预案的编制提出原则要求和建议。

7.3 在建工程风险源及防范措施回顾

7.3.1 在建工程主要风险单元及危险物质

金萌公司在建工程主要为 2 套 3 万吨/年 CHDM 装置及其配套设施, 其风险单元、主要危险物质及环境风险类型详见表 7-1。

(涉密, 部分删除处理)

表 7-1 在建工程风险单元及主要危险物质及环境风险类型情况一览表

序号	危险单元	主要危险物质	环境风险类型
1			
2			
3			
4			
5			
6			
7			

7.3.2 在建工程环境风险防范及应急措施

在建工程环境风险防范及应急措施见表 7-2。

(涉密, 部分删除处理)

表 7-2 在建工程风险事故风险防范及应急措施一览表

类别	环境风险事故防范措施
废水	1 座 3000m ³ 事故水池
	罐区设置围堰
废气	毒性气体探头+可燃气体探头+报警系统
	火灾报警装置
消防	消防、灭火设施

防护	防毒服、防毒面具、呼吸器等

7.3.3 在建工程环境风险应急预案情况

目前，金萌公司首套 3 万吨/年 CHDM 装置及其配套设施已经基本建成，并于 2026 年 03 月 09 日取得排污许可证（编号：91411025MACU7R2X0D001P）；目前，该首套装置处于调试运行阶段。据调查，目前该首套 CHDM 装置突发环境事件应急预案正在编制当中。

第二套 3 万吨/年 CHDM 装置及其配套设施尚未开工建设。

7.4 风险调查

7.4.1 风险源调查

7.4.1.1 生产工艺特点

（1）扩建工程以精对甲苯二甲酸(PTA)、1,4-环己烷二甲醇(CHDM)和乙二醇(EG)为原料，采用两段酯化和三段缩聚工艺，生产 PETG/PCTG 共聚酯熔体和切片。项目工艺生产流程较长，污染环节较多；

（2）工程襄城县先进制造业开发区南区，依托首山碳材料部分公辅工程；

（3）工程装置区及储运系统涉及 PTA、CHDM、乙二醇、乙醛、氨水、二甘醇等物质，乙醛和氨水属于具有较强毒性的危险化学品，以及残渣、废油等这类危险废物，需考虑物料泄漏对周围环境敏感点人群健康的环境风险。

7.4.1.2 危险物质分布及数量

根据工程生产工艺流程、储运系统和污染物产生等情况，厂区内危险物质主要分布于 PETG/PCTG 装置单元、仓库单元、罐区单元、热媒站单元、危废暂存单元和废水处理站单元等。主要危险物质具体部分及储存情况见表 7-3，本工程生产过程中产生的危险废物情况见表 7-4。

（涉密，部分删除处理）

表 7-3 危险物质情况一览表

危险单元	风险源	风险物质	CAS 号	在线量 (t)

危险单元	风险源	风险物质	CAS 号	在线量 (t)

表 7-4 危废暂存单元情况一览表

序号	危险废物名称	危险废物类别	危险废物代码	暂存周期 内暂存量 t/a	产生工序 及装置	污染防治措施

7.4.1.3 危险物质资料

(涉密，部分删除处理)

本工程涉及的危险物质主要有 PTA、CHDM、乙二醇、二甘醇、乙醛等，项目物质的理化性质及危险特性见下表。

表 7-5 PTA 的理化性质及危险特性

标识	中文名：对苯二甲酸				危险货物编号：-	
	英文名：Terephthalic acid				UN 编号：3077	
	分子式：C ₈ H ₆ O ₄		分子量：166		CAS 号：100-21-0	
理化性质	外观与性状	白色结晶性粉末。				
	熔点（℃）	427	相对密度(水=1)	1.51	相对密度(空气=1)	-
	沸点（℃）	392.4	饱和蒸气压（kPa）		0.000303mmHg at 25° C	
	溶解性	微溶于水，不溶于四氯化碳、醚、乙酸和氯仿，微溶于乙醇，溶于碱液。				
毒性及健康危害	侵入途径	吸入、食入、经皮吸收。				
	毒性	LD ₅₀ 3200mg/kg (大鼠经口)				
	健康危害	对眼睛、皮肤、粘膜和上呼吸道有刺激作用，未见职业中毒的报道。				
	急救方法	吸入：新鲜空气，休息。 皮肤接触：脱去污染的衣服，用大量水冲洗或淋浴。				

第 7 章 环境风险分析

		眼睛接触：先用大量水冲洗数分钟(如可能易行,摘除隐形眼镜),然后就医。 食入：漱口。 对护施救者的忠告：将患者转移到安全的场所。咨询医生。				
燃烧 爆炸 危险 性	燃烧性	无资料	燃烧分解物	CO、CO ₂		
	闪点(℃)	260	爆炸上限（v%）	-		
	引燃温度(℃)	496	爆炸下限（v%）	-		
	危险特性	遇高热、明火或与氧化剂接触，有引起燃烧的危险。如果以粉末或颗粒形状与空气混合，可能发生粉尘爆炸。				
	建规火险分级	-	稳定性	稳定	聚合危害	不聚合
	禁忌物	强氧化剂。				
	储运条件 与泄漏处理	储运条件： 禁止明火。防止粉尘沉积,密闭系统。防止粉尘爆炸型电气设备和照明。操作人员应经过专门培训，严格遵守操作规程。操作处置应在具备局部通风或全面通风换气设施的场所进行。避免眼和皮肤的接触，避免吸入蒸汽。远离火种、热源，工作场所严禁吸烟。如需罐装，应控制流速，且有接地装置，防止静电积聚。避免与氧化剂等禁配物接触。搬运时要轻装轻卸，防止包装及容器损坏。倒空的容器可能残留有害物。使用后洗手，禁止在工作场所进饮食。配备相应品种和数量的消防器材及泄漏应急处理设备。 泄漏处理： 将泄漏物清扫入容器中。如果适当，首先润湿防止扬尘。小心收集残余物，然后转移到安全场所。个人防护用具：适用于有害颗粒物的过滤呼吸器。收容泄漏物，避免污染环境。防止泄漏物进入下水道、地表水和地下水。小量泄漏：尽可能将泄漏液体收集在可密闭的容器中。用沙土、活性炭或其它惰性材料吸收，并转移至安全场所。禁止冲入下水道。大量泄漏：构筑围堤或挖坑收容。封闭排水管道。用泡沫覆盖，抑制蒸发。用防爆泵转移至槽车或专用收集器内，回收或运至废物处理场所处置。				
灭火方法	用水雾、干粉、泡沫或二氧化碳灭火剂灭火。避免使用直流水灭火，直流水可能导致可燃性液体的飞溅，使火势扩散。					

表 7-6 1,4-环己烷二甲醇 (CHDM) 的理化性质及危险特性

标识	中文名：1,4 环己烷二甲醇				危险货物编号：UN3082	
	英文名：1,4-Cyclohexanedimethanol				UN 编号：3261	
	分子式：C ₈ H ₁₆ O ₂		分子量：144.21		CAS 号：105-08-8	
理化性质	外观与性状	白色固体。				
	熔点（℃）	31.5	相对密度(水=1)	1.04	相对密度(空气=1)	-
	沸点（℃）	283	饱和蒸气压（kPa）		0.000303mmHg at 25° C	
	溶解性	与水混溶。				
毒性及健康危害	侵入途径	粉尘或蒸气吸入，食入，皮肤及眼睛接触。				
	毒性	LD ₅₀ >3200~6400mg/kg (Rat)				
	健康危害	造成严重眼损伤。				
	急救方法	吸入：如果吸入，请将患者移到新鲜空气处。 皮肤接触：脱去污染的衣着，用肥皂水和清水彻底冲洗皮肤。如有不适感，就医。 眼睛接触：分开眼睑，用流动清水或生理盐水冲洗。立即就医。 食入：漱口，禁止催吐。立即就医。				
燃烧爆炸危险性	燃烧性	无资料	燃烧分解物		CO、CO ₂	
	闪点(℃)	166	爆炸上限（v%）		5.6 %(V)	
	引燃温度(℃)	-	爆炸下限（v%）		0.77 %(V)	
	危险特性	强加热。				
	建规火险分级	-	稳定性	稳定	聚合危害	不聚合

第 7 章 环境风险分析

	禁忌物	强氧化剂。
	储运条件与泄漏处理	储运条件：储存于阴凉、通风的库房。库温不宜超过 37° C。应与氧化剂、食用化学品分开存放，切忌混储。保持容器密封。远离火种、热源。库房必须安装避雷设备。排风系统应设有导除静电的接地装置。采用防爆型照明、通风设置。禁止使用易产生火花的设备和工具。储区应备有泄漏应急处理设备和合适的收容材料。 泄漏处理：小量泄漏：尽可能将泄漏液体收集在可密闭的容器中。用沙土、活性炭或其它惰性材料吸收，并转移至安全场所。禁止冲入下水道。大量泄漏：构筑围堤或挖坑收容。封闭排水管道。用泡沫覆盖，抑制蒸发。用防爆泵转移至槽车或专用收集器内，回收或运至废物处理场所处置。
	灭火方法	用水雾、干粉、泡沫或二氧化碳灭火剂灭火。避免使用直流水灭火，直流水可能导致可燃性液体的飞溅，使火势扩散。

表 7-7 乙二醇的理化性质及危险特性

标识	中文名：乙二醇，甘醇		英文名：Ethylene Glycol
	分子式：C ₂ H ₆ O ₂	分子量：62.068	CAS 号：107-21-1
	危险性类别：不属危险化学品		化学类别：醇
组成与性状	主要成分：纯品		
	外观与性状：无色、无臭、有甜味、粘稠液体。		
	主要用途：用于制造树脂、增塑剂、合成纤维、化妆品和炸药，并用作溶剂、配制发动机的抗冻剂。		
健康危害	侵入途径：吸入、食入、经皮吸收。		
	国内未见本品急慢性中毒报道。国外的急性中毒多系误服引起。吸入中毒表现为反复发作性昏厥，并可有眼球震颤，淋巴细胞增多。口服后急性中毒分三个阶段：第一阶段主要为中枢神经系统症状，轻者似乙醇中毒表现，重者迅速产生昏迷、抽搐，最后死亡；第二阶段，心肺症状明显，严重病例可有肺水肿，支气管肺炎，心力衰竭；第三阶段主要表现为不同程度肾功能衰竭。本品一次口服致死量估计为 1.4ml/kg(1.56g/kg)，即总量为 70~84ml。		
急救措施	皮肤接触：立即脱去被污染的衣着，用大量流动清水冲洗。		
	眼睛接触：立即提起眼睑，用大量流动清水或生理盐水冲洗至少 15 分钟，就医。		
	吸入：迅速脱离现场至空气新鲜处，保持呼吸道通畅。如呼吸困难，给输氧。如呼吸停止，立即进行人工呼吸。就医。		
	食入：误服者用水漱口，给饮牛奶或蛋清。就医。		
燃爆特性	燃烧性：可燃	闪点（℃）：110	引燃温度（℃）：无资料
	爆炸下限（%）：3.2	爆炸上限（%）：15.3	最小点火能（mJ）：无资料
	最大爆炸压力：无资料		
	危险特性：遇明火、高热可燃。与氧化剂可发生反应。若遇高热，容器内压增大，有开裂和爆炸的危险。		
	灭火方法：尽可能将容器从火场移至空旷处。喷水保持火场容器冷却，直至灭火结束。处在火场中的容器若已变色或从安全泄压装置中产生声音，必须马上撤离。灭火剂：雾状水、泡沫、干粉、二氧化碳、砂土。		
泄漏处理	迅速撤离泄漏污染区人员至安全区，并进行隔离，严格限制出入。切断火源。建议应急处理人员戴自吸过滤式防毒面具（全面罩），穿一般作业工作服。尽可能切断泄漏源。防止流入下水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏：用砂土、蛭石或其它惰性材料吸收。也可以用不燃性分散剂制成的乳液刷洗，洗液稀释后放入废水系统。大量泄漏：构筑围堤或挖坑收容。用泵转移至槽车或专用收集器内，回收或运至废物处理场所处置。		
操作事项	密闭操作，提供良好的自然通风条件。操作人员必须经过专门培训，严格遵守操作规程。建议操作人员佩戴自吸过滤式防毒面具（半面罩），戴化学安全防护眼镜，戴防化学品手套。远离火种、热源，工作场所严禁吸烟。使用防爆型的通风系统和设备。防止蒸气泄漏到工作场所空气中。避免与氧化剂、酸类接触。搬运时轻装轻卸，保持包装完整，防止洒漏。配备相应品种和数量的消防器材及泄漏应急处理设备。倒空的容器可能残留有害物。		
储运事项	储存于阴凉、通风的库房。远离火种、热源。应与氧化剂、酸类分开存放，切忌混储。配备相应品种和数量的消防器材。储区应备有泄漏应急处理设备和合适的收容材料。		

第 7 章 环境风险分析

防护措施	车间卫生标准：PC-TWA：20mg/m ³ ；PC-STEL：40mg/m ³		
	工程控制：提供良好的自然通风条件。		
	呼吸系统防护：一般不需要特殊防护，高浓度接触时可佩戴自吸过滤式防毒面具（半面罩）。		
	眼睛防护：空气中浓度较高时，佩戴化学安全防护眼镜。		
	身体防护：穿一般作业防护服。		
	手防护：戴防化学品手套。		
	其他：工作完毕，淋浴更衣。避免长期反复接触。定期体检。		
理化性质	溶解性：与水混溶，可混溶于乙醇、醚等。		
	熔点（℃）：-13.2	沸点（℃）：197.5	相对密度（水=1）：1.11
	临界温度（℃）：无资料	临界压力（MPa）：无资料	相对密度（空气=1）：2.14
	饱和蒸气压（kPa）：6.21(20℃)		燃烧热（kJ/mol）：281.9
反应活性	稳定性：稳定		聚合危害：不聚合
	避免接触的条件：—		禁忌物：强氧化剂、强酸。
	燃烧分解产物：一氧化碳、二氧化碳。		
毒性	急性中毒：LD ₅₀ ：8000～15300 mg/kg(小鼠经口)；5900～13400 mg/kg(大鼠经口)		LC ₅₀ （mg/m ³ ）：无资料
	慢性毒性：—		致癌性：—
环境资料	无资料。		
废弃	用焚烧法处置。		
运输信息	危规号：—	UN 编号：—	
	包装分类：—	包装标志：—	
	包装方法：—		
法规信息	未列入《危险化学品目录（2015 版）》。		

表 7-8 甲烷的理化性质及危险特性

标识	中文名： 甲烷， 沼气	英文名：Methane， Marsh gas	
	分子式： CH ₄	分子量： 16.04	CAS 号： 74-82-8
	危险性类别： 第 2.1 类 易燃气体		化学类别： 烷烃
组成与性	主要成分： 纯品		
	主要用途： 用作燃料和用于炭黑、氢、乙炔、甲醛制造。		
	外观与性状： 无色无臭气体。		
健康危害	侵入途径： 吸入。		
	健康危害： 甲烷对人体基本无害，但浓度过高时，使空气中氧含量明显降低，使人窒息。当空气中甲烷达 25%～30% 时，可引起头痛、头晕、乏力、注意力不集中、呼吸和心跳加速、共济失调。若不及时脱离，可致窒息死亡。皮肤接触液化本品，可致冻伤。		
急	皮肤接触： 若有冻伤， 就医治疗。		
燃爆特性	燃烧性： 易燃		闪点（℃）： -188
	爆炸下限（%）： 5.3		引燃温度（℃）： 538
	爆炸上限（%）： 15		最小点火能（mJ）： 0.28
	最大爆炸压力（MPa）： 0.717		
	危险特性： 易燃，与空气混合能形成爆炸性混合物，遇热源和明火有燃烧爆炸的危险。与五氧化溴、氯气、		
	灭火方法： 切断气源。若不能立即切断气源，则不允许熄灭正在燃烧的气体。喷水冷却容器，可能的话将		

第 7 章 环境风险分析

泄	迅速撤离泄漏污染区人员至上风处，并进行隔离，严格限制出入。切断气源。建议应急处理人员戴自给正			
储	易燃压缩气体。贮存于阴凉、通风仓间内。仓温不宜超过 30℃。远离火种、热源。防止阳光直射。应与氧			
防护措施	车间卫生标准：未制订标准。			
	工程控制： 生产过程密闭，全面通风。			
	呼吸系统防护： 一般不需要特殊防护，特殊情况下，建议佩戴自吸过滤式防毒面具（半面罩）			
	眼睛防护： 一般不需要特殊防护，高浓度接触时可戴安全防护眼镜。			
	身体防护： 穿防静电工作服。			
	手防护： 戴一般作业防护手套			
	其它： 工作现场严禁吸烟。避免长期反复接触。进入罐、限制性空间或其它高浓度区作业，须有人监护。			
理化性质	熔点（℃）： -182.5		沸点（℃）： -161.5	
	相对密度（水=1）： 0.42（-164℃）		相对密度（空气=1）： 0.55	
	饱和蒸气压（kPa）： 53.32		辛醇/水分配系数的对数值： —	
	燃烧热（kJ/mol）： 889.5		临界温度（℃）： -82.6	
	临界压力（MPa）： 4.59		溶解性：微溶于水，溶于醇、乙醚。	
反应活性	稳定性： 稳定		聚合危害： 不聚合	
	避免接触的条件： —		禁忌物： 强氧化剂、氟、氯。	
	燃烧（分解）产物： 一氧化碳、二氧化碳			
毒	急性毒性：LD ₅₀ LC ₅₀ .			
环	该物质对环境有危害，对鱼类和水体要给予特别注意。还应特别注意对地表水、土壤、大气和饮用水的污			
废	允许气体安全地扩散到大气中或当作燃料使用。			
运输	危规号： 21007	UN 编号： 1971	包装分类：II	包装标志： 4
	包装方法： 钢质气瓶			
法	《危险化学品安全管理条例》、《工作场所安全使用化学品规定》等法规，针对危险化学品的安全使用、			
其	上述资料来源于《危险化学品安全技术全书》（化学工业出版社）。			

表 7-9 二甘醇的理化性质及危险特性

标识	中文名：二甘醇；二乙二醇				危险货物编号：-	
	英文名：Diethylene glycol				UN 编号：1993	
	分子式：C ₄ H ₁₀ O ₃		分子量：106.12		CAS 号：111-46-6	
理化性质	外观与性状	无色、无臭、透明，具有吸湿性的黏稠液体，有辛辣气味，无腐蚀性。				
	熔点（℃）	-10.5	相对密度(水=1)	1.118	相对密度(空气=1)	2.14
	沸点（℃）	245	饱和蒸气压（kPa）		0.00133/20℃	
	溶解性	能与水、乙醇、乙二醇、丙酮、氯仿、糠醛等混溶。与乙醚、四氯化碳、二硫化碳、直链脂肪烃、芳香烃等不混溶。				
毒性及健康危害	侵入途径	吸入、食入、经皮吸收。				
	毒性	LD ₅₀ : 12565mg/kg(大鼠经口)				
	健康危害	属微毒类。可经皮吸收，对皮肤黏膜刺激小。与乙二醇相似对中枢神经系统有抑制作用。能引起肾脏病理改变及尿路结石。人一次口服致死量估计为 1mL/kg。服用二甘醇后约 24 小时出现恶心、呕吐、腹痛、腹泻等胃肠道症状。致死者随之出现头痛、肾区疼痛、一时性多尿然后少尿、嗜睡、面部轻度浮肿等。无尿发生后 2~7 日内昏迷而死。故本品应禁作药用，避免长期与皮肤接触。				
	急救方法	皮肤接触：脱去污染的衣着，用肥皂水及清水彻底冲洗。 眼睛接触：立即翻开上下眼睑，用流动清水冲洗 15 分钟。就医。 吸入：脱离现场至空气新鲜处。呼吸困难给输氧。呼吸停止时，立即进行人工呼吸。就医。 食入：误服者用水漱口，饮足量温水，催吐，立即就医。				
燃烧爆炸	燃烧性	易燃	燃烧分解物		一氧化碳、二氧化碳。	
	闪点(℃)	143	爆炸上限（v%）		22	

第 7 章 环境风险分析

危险性	引燃温度(℃)	-	爆炸下限 (v%)	0.7
	禁忌物	避免与氧化物、潮湿的水分接触。		
	危险特性	极易燃,甚至在低温下的蒸气也能与空气形成爆炸性混合物,遇火星、高温、氧化剂、易燃物、氨、硫化氢、卤素、磷、强碱、胺类、醇、酮、酐、酚等有燃烧爆炸的危险。在空气中久置后能生成具有爆炸性的过氧化物。受热可能发生剧烈的聚合反应。其蒸气比空气重,能在较低处扩散到相当远的地方,遇明火会引着回燃。		
	储运条件与泄漏处理	储运条件: 1.密封于阴凉、干燥处保存。确保工作间有良好的通风设施。2.远离火源、水源。储存的地方远离氧化剂。 泄漏处理: 切断火源。戴自给式呼吸器,穿一般消防防护服。在确保安全情况下堵漏。喷水雾可减少蒸发。用砂土或其它不燃性吸附剂混合吸收。然后运至空旷的地方掩埋、蒸发、或焚烧。如大量泄漏,利用围堤收容,然后收集、转移、回收或无害处理后废弃。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿消防防护服。尽可能切断泄漏源。防止进入下水道、排洪沟等限制性空间。		
	灭火方法	遇到大火,消防人员须在有防爆掩蔽处操作。灭火剂:雾状水、泡沫、干粉、二氧化碳。		

表 7-10 乙醛的理化性质及危险特性

标识	中文名：乙醛；醋醛				危险货物编号：31022				
	英文名：acetaldehyde; acetic aldehyde				UN 编号：1089				
	分子式：C ₂ H ₄ O		分子量：44.05		CAS 号：75-07-0				
理化性质	外观与性状		无色液体，有强烈的刺激臭味。						
	熔点（℃）		-123.5	相对密度(水=1)		0.78	相对密度(空气=1)	1.52	
	沸点（℃）		20.8	饱和蒸气压（kPa）		98.64/20℃			
	溶解性		溶于水，可混溶于乙醇、乙醚。						
毒性及健康危害	侵入途径		吸入、食入、经皮吸收。						
	毒性		LD ₅₀ : 1930mg/kg(大鼠经口); LC ₅₀ : 37000mg/m ³ , 1/2 小时(大鼠吸入)						
	健康危害		低浓度引起眼、鼻及上呼吸道刺激症状及支气管炎。高浓度吸入尚有麻醉作用。表现有头痛、嗜睡、神志不清及支气管炎、肺水肿、腹泻、蛋白尿、肝和心肌脂肪性变。可致死。误服出现胃肠道刺激症状、麻醉作用及心、肝、肾损害。对皮肤有致敏性。反复接触蒸气引起皮炎、结膜炎。慢性中毒：类似酒精中毒。表现有体重减轻、贫血、谵妄、视听幻觉、智力丧失和精神障碍。						
	急救方法		皮肤接触：脱去被污染的衣着，用肥皂水和清水彻底冲洗皮肤。 眼睛接触：提起眼睑，用流动清水或生理盐水冲洗。就医。 吸入：迅速脱离现场至空气新鲜处。保持呼吸道通畅。如呼吸困难，给输氧。如呼吸停止，立即进行人工呼吸。就医。 食入：饮足量温水，催吐，就医。						
燃烧爆炸危险性	燃烧性		易燃		燃烧分解物		一氧化碳、二氧化碳。		
	闪点(℃)		-39		爆炸上限（v%）		57.0		
	引燃温度(℃)		140		爆炸下限（v%）		4.0		
	建规火险分级		甲		稳定性		稳定	聚合危害	不聚合
	禁忌物		强酸、强氧化剂、强还原剂、强碱、卤素、氧。						
	危险特性		极易燃，甚至在低温下的蒸气也能与空气形成爆炸性混合物，遇火星、高温、氧化剂、易燃物、氨、硫化氢、卤素、磷、强碱、胺类、醇、酮、酐、酚等有燃烧爆炸的危险。在空气中久置后能生成具有爆炸性的过氧化物。受热可能发生剧烈的聚合反应。其蒸气比空气重，能在较低处扩散到相当远的地方，遇明火会引着回燃。						
	储运条件与泄漏处理		储运条件： 储存于阴凉、通风的仓间内，远离火种、热源。防止阳光直射；保持容器密封，不可与空气接触。不宜大量或久存。应与氧化剂、氟、氯等分仓存放。本品铁路运输时限使用耐压液化气企业自备罐车装运，装运前需报有关部门批准。运输时所用的槽（罐）车应有接地链，槽内可设孔隔板以减少震荡产生静电。严禁与氧化剂、还原剂、酸类、食用化学品等混装混运。 泄漏处理： 迅速撤离泄漏污染区人员至安全						

第 7 章 环境风险分析

		区, 并进行隔离, 严格限制出入。切断火源。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器, 穿消防防护服。尽可能切断泄漏源。防止进入下水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏: 用砂土或其它不燃材料吸附或吸收。也可以用大量水冲洗, 洗水稀释后放入废水系统。大量泄漏: 构筑围堤或挖坑收容; 用泡沫覆盖, 降低蒸气灾害。用防爆泵转移至槽车或专用收集器内, 回收或运至废物处理场所处置。
	灭火方法	遇到大火, 消防人员须在有防爆掩蔽处操作。抗溶性泡沫、干粉、二氧化碳、砂土。用水灭火无效。

表 7-11 氨水的理化性质及危险特性

标识	中文名：氨溶液[10%<含氨≤35%]；氢氧化铵；氨水				危险货物编号：82503		
	英文名：Ammonium hydroxide；Ammonia water				UN 编号：2672		
	分子式：NH ₄ OH		分子量：35.05		CAS 号：1336-21-6		
理化性质	外观与性状	无色透明液体，有强烈的刺激性臭味。					
	熔点（℃）	/	相对密度(水=1)		0.91	相对密度(空气=1)	/
	沸点（℃）	/	饱和蒸气压（kPa）			1.59/20℃	
	溶解性	溶于水、醇。					
毒性及健康危害	侵入途径	吸入、食入、经皮吸收。					
	毒性	LD ₅₀ : 350mg/kg(大鼠经口) LC ₅₀ :					
	健康危害	吸入后对鼻、喉和肺有刺激性引起咳嗽、气短和哮喘等；可因喉头水肿而窒息死亡；可发生肺水肿，引起死亡。氨水溅入眼内，可造成严重损害，甚至导致失明；皮肤接触可致灼伤。慢性影响：反复低浓度接触，可引起支气管炎。皮肤反复接触，可致皮炎，表现为皮肤干燥、痒、发红。					
	急救方法	皮肤接触：立即用水冲洗至少 15 分钟。若有灼伤，就医治疗。眼睛接触：立即提起眼睑，用流动清水或生理盐水冲洗至少 15 分钟。或用 3%硼酸溶液冲洗。立即就医。吸入：迅速脱离现场至空气新鲜处。保持呼吸道通畅。呼吸困难时给输氧。呼吸停止时，立即进行人工呼吸。就医。食入：误服者立即漱口，口服稀释的醋或柠檬汁，就医。					
燃烧爆炸危险性	燃烧性	可燃		燃烧分解物		氨。	
	闪点(℃)	/		爆炸上限（v%）		25.0	
	引燃温度(℃)	/		爆炸下限（v%）		16.0	
	危险特性	易分解放出氨气，温度越高，分解速度越快，可形成爆炸性气体。若遇高热，容器内压增大，有开裂和爆炸的危险。					
	建规火险分级	戊		稳定性	稳定	聚合危害	不聚合
	禁忌物	酸类、铝、铜。					
	储运条件与泄漏处理	储运条件：储存于阴凉、干燥通风良好的仓间内。远离火种、热源。防止阳光直射。应与酸类、金属类粉末分开存放。搬运时应轻装轻卸，防止包装和容器损坏。运输按规定路线行驶，勿在居民区和人口稠密区停留。泄漏处理：疏散泄漏污染区人员至安全区，禁止无关人员进入污染区，建议应急处理人员戴自给式呼吸器，穿化学防护服。不要直接接触泄漏物，在确保安全情况下堵漏。用大量水冲洗，经稀释的洗水放入废水系统。用沙土、蛭石或其它惰性材料吸收，然后以少量加入大量水中，调节至中性，再放入废水系统。如大量泄漏，利用围堤收容，然后收集、转移、回收或无害处理后废弃。					
	灭火方法	用雾状水、二氧化碳、砂土灭火。					

表 7-12 煤气的理化性质及危险特性

标识	中文名: 煤气
	分子式: 混合物
理化性质	主要成分: 煤气来源于首山碳材料焦炉, CO: 5~8%, H ₂ : 55~60%, CH ₄ : 23~27%。
	主要用途: 可用作燃料, 或用作制造合成氨、合成石油、合成甲醇等的原料, 也用于羰基合成等。

第 7 章 环境风险分析

毒性	煤气中一氧化碳的急性毒性：LC ₅₀ =2069mg/m ³ ，4 小时（大鼠吸入）	
危险特性	是一种易燃易爆气体。与空气混合能形成爆炸性混合物，遇明火、高热能引起燃烧爆炸。	
健康危害	侵入途径：吸入。煤气中一氧化碳在血中与血红蛋白结合而造成组织缺氧。	
急救措施	吸入：将患者移到空气清新处。保持呼吸道通畅。若呼吸困难，给输氧，如呼吸停止，立即采用人工呼吸。就医。	
防护措施	工程控制：严加密闭，提供充分的局部排风和全面通风。生产生活用气必须分路。 呼吸系统防护：空气中浓度超标时，佩戴自吸过滤式防毒面具（半面罩）。紧急事态抢救或撤离时，要求佩戴空气呼吸器、一氧化碳过滤式自救器。 眼睛防护：一般不需要特殊防护。 身体防护：防静电工作服。 手防护：戴一般作业防护手套。	
应急处理 处置方法	泄漏应急处理	防护措施：建议应急处理人员戴自给正压式空气呼吸器，穿防静电工作服。尽可能切断泄漏源。 应急处理：迅速撤离泄漏污染区人员至上风处，并立即隔离 150m，严格限制进入。切断火源。合理通风，加速扩散。喷雾状水稀释、溶解。构筑围堤或挖坑收容产生的大量废水。如有可能，将露出气用排气机送至空旷地方或装设适当喷头烧掉。也可以用管路导至炉中、凹地焚之。漏气容器要妥善处理，修复、检验后再用。
	灭火方法	灭火方法：切断气源。若不能切断气源，则不允许熄灭正在燃烧的气体。喷水冷却器，可能的话将容器从火场移至空旷处。 灭火器：雾状水、泡沫、干粉、二氧化碳。 灭火注意事项：消防人员应佩戴空气呼吸器，必要时外加抗闪火铝质被覆外套。

7.4.2 环境敏感目标调查

根据现场调查，厂区周边敏感目标分布见表 7-13，周边敏感目标位置图见图 7-2。

表 7-13 敏感目标分布一览表

编号	敏感点名称	距项目厂界 (m)	方位	人口（人）	功 能
一、大气环境保护目标					
1	丁庄社区	865	S	850	居民点
2	樊庄	850	SE	500	居民点
3	张道庄村	880	W	1107	居民点
4	杨庄	1155	SE	378	居民点
5	山前徐庄村	806	E	778	居民点
6	十里铺村	1485	SE	505	居民点
7	紫云镇	850	NW	1720	城镇
8	坡刘村	945	N	421	居民点
9	七里店村	890	NE	1368	居民点
10	方庄村	2080	N	751	居民点
11	湛北镇初中	2110	SE	1000	学校
12	东朱庄	1511	NE	1460	居民点
13	塔王庄村	1691	NW	1342	居民点
14	葛沟	1819	NE	185	居民点
15	侯坟	1560	NE	1571	居民点

第 7 章 环境风险分析

16	颜坟	1857	NW	480	居民点
17	刘庄	2494	NW	889	居民点
18	北丁庄	2254	N	580	居民点
19	丁沟	2084	SW	240	居民点
20	孙湾	1967	SW	200	居民点
21	湛北镇	2363	SE	1476	城镇
22	五里铺	2155	NE	1140	居民点
23	山前古庄村	1625	E	1500	居民点
24	上沟	1824	SW	120	居民点
25	李成功村	2475	S	400	居民点
26	怡景社区	2533	SW	2900	居民点
27	李钦庄	2115	NW	810	居民点
28	候堂村	1824	NNW	640	居民点
29	石庄	1823	NNW	560	居民点
30	后庄	2267	NW	230	居民点
31	西李庄	2940	SE	470	居民点
32	雷洞村	2550	SW	800	居民点
33	郭庄	2500	NE	570	居民点
34	二道沟	2542	NW	200	居民点
35	寺门村	2758	NE	400	居民点
36	山前李庄	3310	ESE	652	居民点
37	道庄村	3252	SW	920	居民点
38	古庄村	3813	N	430	居民点
39	谢庄村	4223	N	450	居民点
40	郅庄	4672	NNW	1430	居民点
41	河东街村	3863	NE	1800	居民点
42	河西村	3978	NE	1600	居民点
43	贾楼	3440	NE	890	居民点
44	刘记所庄	4085	NE	600	居民点
45	乔柿园村	4619	NE	1350	居民点
46	姚庄村	3636	NE	950	居民点
47	西马庄	4365	ENE	1430	居民点
48	贾庄村	4569	ENE	1450	居民点
49	东李庄	3780	ESE	1420	居民点
50	山前姜庄村	4306	SE	450	居民点
51	北姚村	4660	SE	1550	居民点
52	南姚村	4913	SE	1650	居民点
53	马芳营村	3418	SE	560	居民点
54	鲁庄	3234	S	250	居民点
55	侯楼村	3444	S	1100	居民点

第 7 章 环境风险分析

56	坡李村	3931	S	1292	居民点
57	刘家沟	4705	S	856	居民点
58	大郝庄	4895	S	2600	居民点
59	焦赞寨	4747	SSW	320	居民点
60	魏庄	3496	SW	880	居民点
61	山里王庄	3444	W	340	居民点
62	张庄村	3934	W	960	居民点
63	刘楼村	4093	NW	930	居民点
64	石庙羊村	3233	NW	1179	居民点
65	潘庄	3607	NW	860	居民点
66	黄楼	4625	NW	937	居民点
67	盛庄	4057	NW	900	居民点
68	雪楼村	4805	NW	1100	居民点
69	紫云山	2140	SW	/	风景区
70	乾明寺	2700m	NE	/	风景区
71	北汝河湿地公园	4410m	NE	/	风景区

二、地表水环境保护目标

编号	敏感点名称	距厂界最近距离 (m)	方位	保护级别	功能
1	洋湖渠	紧邻	SW	(GB3838-2002) IV 类标准	IV 类
2	湛河	6850	SE	(GB3838-2002) IV 类标准	IV 类
3	北汝河	二级保护区	4230	(GB3838-2002)III 类标准	III类
		准保护区	2240		

三、地下水环境保护目标

编号	保护目标名称	关心点	水井与拟建场地 位置关系	供水规模 (人)	饮用村庄
1	集中式饮用水水源	坡刘	本项目场地地下水径流方向上游 0.91km	20000	供坡刘村、蛮子庄、七里店、徐庄、朱庄、郭庄、方庄、北丁庄、方庄生活饮用
		十里铺村	本项目场地地下水径流方向下游 1.048km	6000	供十里铺、南丁庄、樊庄、杨庄、山前古庄、西李庄、赵庄、陈庄、东李庄、山前姚庄村民
2	分散式饮用水水源地	南丁庄	本项目场地地下水径流方向下游 1.241km	<10	供部分南丁庄村民自己生活饮用
		樊庄	本项目场地地下水径流方向下游 0.951km	<10	供部分樊庄村村民自己生活饮用

第 7 章 环境风险分析

		杨庄	本项目场地地下水径流方向下游 1.804km	<10	供杨庄村村民自己生活 饮用
四、土壤环境保护目标					
编号	敏感点名称		方位	距拟建项目主厂区厂界距离（m）	
1	丁庄社区		S	865	
2	樊庄		SE	850	
3	耕地（距离厂界最近距离处）		WSW	435	
五、风景名胜					
1	紫云山	SW	2140m	风景区	国家 AA 级风景区，省 级森林公园
2	乾明寺	NE	2700m	风景区	国家 AA 级风景区，国 家级文物保护单位
3	北汝河湿地 公园	NE	4478m	风景区	国家级湿地公园
六、生态环境保护目标					
1	厂址区域			水土保持、植被防护与区域景观协调	
七、公路铁路					
1	G311	E	768m	/	国道
2	平禹铁路	E	600m	/	普通铁路



图 7-2 环境敏感目标位置图

7.5 环境风险潜势初判

7.5.1 危险性 (P) 的分级确定

7.5.1.1 危险物质数量与临界量比值 (Q)

计算所涉及的每种危险物质在厂界内的最大存在总量与其在附录 B 中对应临界量的比值 Q。在不同厂区的同一种物质，按其在厂界内的最大存在总量计算。

当只涉及一种危险物质时，计算该物质的总量与其临界量比值，即为 Q；当存在多种危险物质时，则计算物质总量与其临界量比值 (Q)。

$$Q=q_1/Q_1+q_2/Q_2+\dots+q_n/Q_n$$

当 $Q < 1$ 时，该项目环境风险潜势为 I。

当 $Q \geq 1$ 时，将 Q 值划分为：(1) $1 \leq Q < 10$ ；(2) $10 \leq Q < 100$ ；(3) $Q \geq 100$ 。

本项目危险物质厂界内最大存在量与其临界量的比值 (Q) 为 50.733，具体见 7-14。

(涉密，部分删除处理)

7-14 本次工程 Q 值确定表

危险物质名称	CAS 号	最大存在 总量 qn/t	临界量		该种危险 物质 Q 值
			Qn/t	来源	
项目属于化工类项目，涉及危险危险物质较多；危险物质临界量数据优先采用 HJ169-2018 附录 B，同时参考 GB18218-2018					

7.5.1.2 行业及生产工艺 (M)

本工程所属行业及生产工艺特点评分原则见表 7-15。根据导则要求，

具有多套工艺单元的项目，对每套生产工艺分别评分并求和。将 M 划分为（1） $M > 20$ ；（2） $10 < M \leq 20$ ；（3） $5 < M \leq 10$ ；（4） $M = 5$ ，分别以 M1、M2、M3 和 M4 表示。

表 7-15 本项目生产工艺评判分值一览表

评估依据			本项目情况			
行业		分值	工艺单元名称	生产工艺	数量/套	M 分值
石化、化工、医药、轻工、化纤、有色冶炼等	涉及光气及光气化工艺、电解工艺（氯碱）、氯化工艺、硝化工艺、合成氨工艺、裂解（裂化）工艺、氟化工艺、加氢工艺、重氮化工艺、氧化工艺、过氧化工艺、胺基化工艺、磺化工艺、聚合工艺、烷基化工艺、新型煤化工工艺、电石生产工艺、偶氮化工艺	10/套				
	无机酸制酸工艺、焦化工艺	5/套	本项目不涉及上述工艺		0	0
其他高温或高压，且涉及危险物质的工艺过程 ^a 、危险物质贮存罐区	5/套（罐区）	罐区	原料及成品罐区	1	5	
			中间罐区	1	5	
管道、港口/码头	涉及危险物质管道运输项目、港口/码头等	10	本项目不涉及上述工艺		0	0
石油天然气	石油、天然气、页岩气开采（含净化），气库（不含加气站的气库），油库（不含加气站的油库）、油气管线 ^b （不含城镇燃气管线）	10	本项目不涉及上述工艺		0	0
其他	涉及危险物质使用、贮存的项目	5	本项目不涉及上述工艺		0	0
a.高温指工艺温度≥300℃，高压指压力容器的设计压力（P）≥MPa； b. 长输管道运输项目应按站场、管线分段进行评价。			项目 M 值Σ70，M1			

7.5.1.3 项目危险性（P）确定

根据危险物质数量与临界量比值（Q）和行业及生产工艺（M），按照表 7-16 确定危险物质及工艺系统危险性等级（P），分别以 P1、P2、P3、P4 表示。

表 7-16 危险物质及工艺系统危险性等级判断（P）

危险物质数量与临界量比值 (Q)	行业及生产工艺 (M)			
	M1	M2	M3	M4
$Q \geq 100$	P1	P1	P2	P3
$10 \leq Q < 100$	P1	P2	P3	P4
$1 \leq Q < 10$	P2	P3	P4	P4

本项目危险物质 $10 \leq Q < 100$ ，工艺系统危险性为 M1，危险性等级为 P1

综上，本工程危险物质及工艺系统危险性等级为 P1。

7.5.2 环境敏感程度 (E) 的分级确定

7.5.2.1 大气环境

依据环境敏感目标环境敏感性及人口密度划分环境风险受体的敏感性，共分为三种类型，E1 为环境高度敏感区，E2 为环境中度敏感区，E3 为环境低度敏感区，分级原则见表 7-17。

表 7-17 大气环境敏感程度分级

分级	大气环境敏感性
E1	周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数大于 5 万人，或其他需要特殊保护区域；或周边 500m 范围内人口总数大于 1000 人；油气、化学品输送管线管段周边 200m 范围内，每千米管段人口数大于 200 人。
E2	周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数大于 1 万人，小于 5 万人；或周边 500m 范围内人口总数大于 500 人，小于 1000 人；油气、化学品输送管线管段周边 200 m 范围内，每千米管段人口数大于 100 人，小于 200 人。
E3	周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数小于 1 万人；或周边 500m 范围内人口总数小于 500 人；油气、化学品输送管线管段周边 200m 范围内，每千米管段人口数小于 100 人。

根据调查，本工程厂址周边 5km 范围敏感点总人口数大于 6 万人，因此本项目大气环境敏感程度为 E1，属于环境高度敏感区。

7.5.2.2 地表水环境

依据事故情况下危险物质泄漏到水体的排放点受纳地表水体功能敏感性，与下游环境敏感目标情况，共分为三种类型，E1 为环境高度敏感区，E2 为环境中度敏感区，E3 为环境低度敏感区，分级原则见表 7-18。其中地表水功能敏感性分区和环境敏感目标分级分别见表 7-19 和表 7-20。

表 7-18 地表水功能敏感性分区

敏感性	地表水环境敏感特征
敏感 F1	排放点进入地表水水域环境功能为Ⅱ类及以上，或海水水质分类第一类；或以发生事故时，危险物质泄漏到水体的排放点算起，排放进入受纳河流最大流速时，24h 流经范围内涉跨国界的
较敏感 F2	排放点进入地表水水域环境功能为Ⅲ类，或海水水质分类第二类；或以发生事故时，危险物质泄漏到水体的排放点算起，排放进入受纳河流最大流速时，24h 流经范围内涉跨省界的
低敏感 F3	上述地区之外的其他地区

表 7-19 环境敏感目标分级

分级	环境敏感目标
S1	发生事故时，危险物质泄漏到内陆水体的排放点下游（顺水流向）10km 范围内、近岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内，有如下一类或多类环境风险受体：集中式地表水饮用水水源保护区（包括一级保护区、二级保护区及准保护区）；农村及分散式饮用水水源保护区；自然保护区；重要湿地；珍稀濒危野生动植物天然集中分布区；重要水生生物的自然产卵场及索饵场、越冬场和洄游通道；世界文化和自然遗产地；红树林、珊瑚礁等滨海湿地生态系统；珍稀、濒危海洋生物的天然集中分布区；海洋特别保护区；海上自然保护区；盐场保护区；海水浴场；海洋自然历史遗迹；风景名胜區；或其他特殊重要保护区域
S2	发生事故时，危险物质泄漏到内陆水体的排放点下游（顺水流向）10km 范围内、近岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内，有如下一类或多类环境风险受体的：水产养殖区；天然渔场；森林公园；地质公园；海滨风景游览区；具有重要经济价值的海洋生物生存区域
S3	排放点下游（顺水流向）10km 范围、近岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内无上述类型 1 和类型 2 包括的敏感保护目标

表 7-20 地表水环境敏感程度分级

环境敏感目标	地表水功能敏感性		
	F1	F2	F3
S1	E1	E1	E2
S2	E1	E2	E3
S3	E1	E2	E3

本工程所在地地表水体洋湖渠为IV类水体，湛江为IV类水体；发生事故时，危险物质泄漏到内陆水体的排放点下游（顺水流向）10km 范围内无表 7-13 中规定的相关敏感保护目标，因此确定项目所在地地表水环境敏感程度分级为 E3，属于环境低度敏感区。

7.5.2.3 地下水环境

依据地下水功能敏感性与包气带防污性能，共分为三种类型，E1 为环境高度敏感区，E2 为环境中度敏感区，E3 为环境低度敏感区，分级原则见表 7-21。其中地下水功能敏感性分区和包气带防污性能分级分别见表 7-22 和表 7-23。当同一建设项目涉及两个 G 分区或 D 分级及以上时，取相对高值。

表 7-21 地下水功能敏感性分区

敏感性	地下水环境敏感特征
敏感 G1	集中式饮用水水源（包括已建成的在用、备用、应急水源，在建和规划的饮用水水源）准保护区；除集中式饮用水水源以外的国家或地方政府设定的与地下水环境相

第 7 章 环境风险分析

	关的其他保护区，如热水、矿泉水、温泉等特殊地下水资源保护区
较敏感 G2	集中式饮用水水源（包括已建成的在用、备用、应急水源，在建和规划的饮用水水源）准保护区以外的补给径流区；未划定准保护区的集中式饮用水水源，其保护区以外的补给径流区；分散式饮用水水源地；特殊地下水资源（如热水、矿泉水、温泉等）保护区以外的分布区等其他未列入上述敏感分级的环境敏感区 ^a
低敏感 G3	上述地区之外的其他地区
a“环境敏感区”是指《建设项目环境影响评价分类管理名录》中所界定的涉及地下水的环境敏感区	

表 7-22 包气带防污性能分级

分级	包气带岩土渗透性能
D3	$Mb \geq 1.0m$, $K \leq 1.0 \times 10^{-6} cm/s$, 且分布连续、稳定
D2	$0.5m \leq Mb < 1.0m$, $K \leq 1.0 \times 10^{-6} cm/s$, 且分布连续、稳定 $Mb \geq 1.0m$, $1.0 \times 10^{-6} cm/s < K \leq 1.0 \times 10^{-4} cm/s$, 且分布连续、稳定
D1	岩（土）层不满足上述“D2”和“D3”条件
Mb: 岩土层单层厚度。K: 渗透系数。	

表 7-23 地下水环境敏感程度分级

包气带防污性能	地下水功能敏感性		
	G1	G2	G3
D1	E1	E1	E2
D2	E1	E2	E3
D3	E2	E3	E3

根据地下水环境踏勘情况，本项目地下水环境敏感分区为“较敏感 G2”，包气带性能分级为“D2”。因此项目地下水环境敏感程度分级为“E2”。

7.5.2.4 环境敏感程度小结

本工程所在地环境敏感性特征表见表 7-24。

表 7-24 环境敏感性特征表见表

类别	环境敏感特征					
环境空气	厂址周边 5km 范围内					
	厂址周边 5000 范围内人口数小计					>6 万人
	大气环境敏感程度 E 值：E1					
地表水	受纳水体					
	序号	受纳水体名称	排放点水域环境功能		24 小时流经范围/km	
	1	洋湖渠	IV类		/	
	地表水境敏感程度 E 值：E3					
地下水	序号	环境敏感区名称	环境敏感特征	水质目标	包气带防污性能	与下游厂界距离 /km
	1	南丁庄	G2	III类	D2	
	2	樊庄	G2	III类	D2	
	3	杨庄	G2	III类	D2	

	地下水环境敏感度 E 值: E2

由上表可知：本工程环境敏感性分别为：大气 E1、地表水 E3、地下水 E2。

7.5.3 项目环境风险潜势判断

根据《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ169-2018），建设项目环境风险潜势划分参照表 7-25，本项目环境风险潜势判定情况见表 7-26。

表 7-25 建设项目环境风险潜势划分依据

环境敏感程度（E）	危险物质及工艺系统危险性（P）			
	极高危害（P1）	高度危害（P2）	中度危害（P3）	轻度危害（P4）
环境高度敏感区（E1）	IV+	IV	III	III
环境中度敏感区（E2）	IV	III	III	II
环境低度敏感区（E3）	III	III	II	I

表 7-26 本项目环境风险潜势划分结果

项目	危险物质及工艺系统危险性（P）	环境敏感程度（E）	环境风险潜势
大气环境风险潜势	P1	E1	IV ⁺
地表水环境风险潜势		E3	III
地下水环境风险潜势		E2	IV

由上表可知，本工程厂区危险物质及工艺系统危险性等级为 P1，大气环境敏感程度为 E1，地表水环境敏感程度为 E3，地下水环境敏感程度为 E2，因此本工程（环境空气）最高为 E1，则本工程环境风险潜势判定为 IV⁺。

7.6 评价工作等级及评价范围的确定

7.6.1 评价工作等级

根据《建设项目环境风险评价技术导则》的要求，风险评价工作级别划分依据见表 7-27，根据本项目环境风险潜势，项目风险评价等级为一级。

表 7-27 评价工作等级划分依据

环境风险潜势	IV、IV ⁺	III	II	I
评价工作等级	一	二	三	简单分析

表 7-28 本项目评价工作等级划分结果

风险评价工作等级	风险潜势划分结果	评价等级

根据《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ169-2018）要求，本次环境风险评价范围设置情况见表 7-29。

要素	环境风险评价范围
环境空气	本项目东西南北厂界外沿 5km，评价范围约 107.12km ²
地表水	与本项目地表水评价范围相同，简要分析事故废水对地表水环境的影响
地下水	与本项目地下水评价范围相同

风险识别的范围包括物质危险性识别、生产系统危险性识别及危险物质向环境转移的途径识别。

评价主要依据《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ169-2018）附录B对项目所涉及的有毒有害、易燃易爆物质进行危险性识别和综合评价。本项目涉及的危险物质主要有PTA、CHDM、乙二醇、乙醛、氨水、二甘醇等，其危险性识别结果见表7-30。

[illegible]

序号	名称	危险特性	
		有毒有害	易燃易爆

本项目涉及主要危险品均具有毒性，且大多属于易燃易爆物质，对环境危害主要是泄漏或发生火灾爆炸事故，危险物质或次生污染物对环境造成影响。

7.7.2 生产系统危险性识别

7.7.2.1 危险单元划分

扩建工程分为 PETG/PCTG 装置单元、仓库单元、罐区单元、热媒站单元、危废暂存单元和废水处理单元，共计 6 单元，具体见图 7-3，项目各危险单元潜在风险源情况见表 7-31。

7.7.2.2 风险源危险因素分析

风险源的危险因素主要包括其潜在危险性、风险源存在的条件和转化为事故的触发因素等，根据本项目生产情况和风险特征，评价划分了本项目危险单元，并依据其潜在危险性、存在条件和转化为事故的触发因素等确定了重点风险源，各风险源的危险因素见表 7-32。

(涉密，部分删除处理)

图 7-3 危险单元分布图

表 7-31 各危险单元潜在风险源及涉及危险物质一览表

危险单元	风险源	数量	风险物质	最大存在量 (t)

第 7 章 环境风险分析

危险单元	风险源	数量	风险物质	最大存在量 (t)

表 7-32 潜在风险源危险性、存在条件和事故触发因素一览表

序号	危险单元	风险源	是否重点风险源	危险性		存在条件	转化为事故的触发因素
				主要危险物质	危险性类别		
1					有毒有害，易燃易爆	中温常压	操作失误、检修不当、设备老化等引起反应釜、中间罐及输送管线上各动、静密封点损坏
2					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
3					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
4					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
5					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
6					有毒有害	中温常压	
7					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
8					有毒有害	中温常压	
9					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
10					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
11					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
12					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
13					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
14					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
15					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
16					有毒有害，易燃易爆	中温常压	操作失误、检修不当、设备老化等引起反应釜、中间罐及输送管线上各动、静密封点损坏
17					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
18					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
19					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
20					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
21					有毒有害	中温常压	
22					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
23					有毒有害	中温常压	
24					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
25					有毒有害，易燃易爆	中温常压	

第 7 章 环境风险分析

序号	危险单元	风险源	是否重点风险源	危险性		存在条件	转化为事故的触发因素
				主要危险物质	危险性类别		
26					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
27					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
28					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
29					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
30					有毒有害，易燃易爆	中温常压	
31					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
32					有毒有害，易燃易爆	常温常压	物料包装袋/包装桶破损、明火等
33					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
34					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
35					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
36					有毒有害	常温常压	
37					有毒有害	常温常压	
38					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
39					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
40					有毒有害，易燃易爆	常温常压	罐体、输送管线老化、腐蚀；外部撞击等
41					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
42					有毒有害	常温常压	罐体、输送管线老化、腐蚀；外部撞击等
43					有毒有害，易燃易爆	常温常压	
44					有毒有害，易燃易爆	高温常压	
45					有毒有害，易燃易爆	常温常压	操作失误、废液收集措施失效、地面破损造成固废散落、废液下渗或外流
46					有毒有害	常温常压	输送管线、废水池老化、腐蚀；外部撞击等
47					有毒有害，易燃易爆	常温常压	罐体、输送管线老化、腐蚀；外部撞击等

注：转化为事故的触发因素还有、操作失误、违反维修规程、检修不及时等人为因素

7.7.3 典型事故案例分析

根据资料查询，与本工程类似的事故典型案例列见表 7-33。

表 7-33 相关典型案例案例

危险物质/ 危险工段	事故发生地	时间	事故原因	事故后果
聚酯生产	甘肃普维公司	2025-12-25	在不饱和聚酯树脂生产的稀释釜（R-402）检维修中，氮气置换后未通风测氧，厂长与班长违规进入受限空间导致缺氧窒息死亡	2 人死亡
缩合	江西吉安新干县 淦辉医药化工有限公司	2007-5-8	缩合车间在抢修过程中因操作不当，导致反应釜内物料温度骤升、反应失控，发生冲料并引发爆炸与火灾	3 人死亡、 14 人受伤
乙二醇储 罐	宁夏宁东能源化工基地畅亿清洁能源有限责任公司	2023-10-24	企业违规使用在建乙二醇储罐储存工业废水，施工单位在罐顶违规动火作业，引燃罐内易燃易爆气体	4 人死亡

结合表 7-33 和其他调查资料，化工类项目引发事故因素主要为设备故障（缺陷）、管道泄漏、阀门法兰泄漏、违规操作等，本工程原料、产品等多为易燃易爆物质，工艺复杂，一旦泄漏扩散，易发生事故。

从引发事故发生的因素来看，工程应从从设计源头抓起，从建设的施工质量是否埋下了隐患、工艺是否成熟、工艺操作条件和操作规程制定的是否合理、设备选型和制造有无缺陷、自保联锁和安全设施是否齐全好用，以及操作人的责任心和操作技能能否胜任等方面综合分析，制定或完善整改措施，预防事故发生。

7.7.4 环境风险类型及危害性分析

7.7.4.1 环境风险类型

根据（HJ169-2018），环境风险类型包括危险物质的泄漏和火灾、爆炸等引发的伴生/次生污染物排放。本项目涉及的危险物质具有有毒有害、易燃易爆的特性，结合各风险源触发事故因素分析，确定项目生产过程中可能发生的的环境风险类型为泄漏和伴生/次生污染物排放。

（1）项目危险物质泄漏主要包含以下情况：

①本工程生产设施设备、储运设施、物料输送管道等发生损坏导致危险物质泄漏。

②原辅材料、危险废物等包装破损导致的泄漏；

③生产过程中操作失误或违章作业导致危险物质泄漏。

(2) 工程可能发生的伴生/次生污染主要包含以下情况：

①如本工程厂区发生火灾爆炸事故，救火过程产生的消防污水没有得到有效控制，可能会进入雨水系统，造成区域的水体污染；

②火灾爆炸可能破坏地面覆盖物（防腐防渗层），导致部分液体物料、受污染消防水进入土壤，甚至污染地下水。

③易燃易爆物质燃烧不充分产生的 CO、SO₂、氮氧化物和烟尘，对大气环境会造成局部污染。

7.7.4.2 危险物质对环境的影响途径及危害

本工程危险物质向环境转移的途径主要为环境空气、地表水环境、地下水环境和土壤环境等。

(1) 有毒有害物质进入环境空气的方式主要有 3 种：

①工程涉及的有毒有害气体泄漏扩散至环境空气中；

②火灾爆炸时未完全燃烧的有毒有害化学物质或伴生/次生污染物扩散至环境空气中；

③液体泄漏事故中液体挥发产生的有毒有害气体扩散至环境空气中；

本工程涉及的危险物质包括有毒有害、易燃易爆和易挥发物质；

如发生危险物质泄漏或火灾爆炸等事故，危险物质可通过扩散、泄漏等方式对大气环境造成污染。

(2) 有毒有害物质进入地表水环境的方式主要分 2 种情况：

①液态危险物质直接进入水体；

②发生火灾爆炸时含有毒有害物质的消防废水由于收集处理不当直接排入地表水系。

本工程可能外泄的废液（水）主要指泄漏事故发生后的废液、事故废水和火灾、爆炸事故发生后用于灭火的消防废水和厂区废水处理站有机废水。本工程设有相对完备的废水、废液收集系统，在事故发生后可以及时

发现并将相应的废液、废水转入事故水池，厂区事故废水排放量在上述控制措施下能控制在较小范围，不会对地表水系造成污染。

(3) 危险物质进入地下水环境的方式主要有：

①由于防范措施不到位或场地防腐防渗层破裂、罐体破裂、包装破裂等导致危险物质下渗进入地下水环境从而对土壤和地下水环境造成影响；

②工程废水处理站构筑物破损造成废水泄漏下渗，可能对地下水环境和土壤环境造成影响。

(4) 工程设置液体产品装卸区，用于液体产品的运输。产品装卸过程中可能发生装卸软管破损导致易燃易爆、有毒物质的泄漏，甚至可以引发火灾爆炸事故产生次生污染物，从而对大气环境造成影响。

(5) 本工程委外处置的危险废物需以专用车辆以公路运输的形式运输。在运输过程中可能发生碰撞、侧翻等交通事故后，未经妥善处置造成危险物质不当堆存或者散落在途中，直接进入或经雨水冲刷后进入堆存场所或道路周边的农田，造成地表水环境、地下水环境和土壤环境污染；如产品罐车发生事故造成产品泄漏或发生火灾爆炸事件，会对周边环境空气造成一定的影响。

7.7.5 风险识别结果

(涉密，部分删除处理)

本项目环境风险识别汇总情况见表 7-34。

表 7-34 环境风险识别表

序号	危险单元	风险源	主要危险物质	环境风险类型	环境影响途径	转化为事故的触发因素
1				泄漏，火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境
2						
3						
4						
5						
6						
7						
8						
9						
10						
11						
12						
13						
14						
15						
16				泄漏，火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境
17						
18						
19						
20						
21						
22						
23						
24						
25						
26						
27						
28						
29						
30						
31						

第 7 章 环境风险分析

序号	危险单元	风险源	主要危险物质	环境风险类型	环境影响途径	转化为事故的触发因素
32				泄漏，火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境
33						
34						
35						
36						
37						
38						
39						
40				泄漏，火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境
41						
42				泄漏，火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境
43						
44						
45				泄漏，火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境
46				泄漏，引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境
47				泄漏，火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放	气体扩散：环境空气 事故废水漫流：地表水 事故废水物质、下渗：土壤、地下水	周边大气环境敏感点 周边土壤环境 周边地下水和地表水环境

7.8 风险事故情形

7.8.1 本项目风险事故情形的设定原则

根据《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ169-2018）中 8.1 节要求，设定的风险事故情形发生可能性要处于合理的区间。一般情况下，发生频率小于 10^{-6} /年的事件是极小概率事件，可作为代表性事故中的最大可信事故设定的参考。因此，本项目风险事故情形的设定原则如下：

（1）内径 $\leq 75\text{mm}$ 的管道全管径泄漏的频率为 $1.00 \times 10^{-6}/(\text{m} \cdot \text{a})$ ，内径 $\leq 75\text{mm}$ 的管道选用全管径泄漏作为最大可信事故情形；

（2） $75\text{mm} < \text{内径} \leq 150\text{mm}$ 的管道全管径泄漏的频率为 $3.00 \times 10^{-7}/(\text{m} \cdot \text{a})$ ，小于 $1.00 \times 10^{-6}/(\text{m} \cdot \text{a})$ ，为小概率事件，因此， $75\text{mm} < \text{内径} \leq 150\text{mm}$ 的管道选用 10%孔径泄漏作为最大可信事故情形。

7.8.2 本项目风险事故情形的设定情况

根据本项目风险事故情形的设定原则，结合本项目风险识别结果及所在区域环境敏感点的特征及分布，本次评价环境风险事故情形设定情况见表 7-35。

表 7-35 风险事故情景设定内容一览表

序号	危险单元	风险源	风险类型	泄漏模式	泄漏频率	危险物质	影响途径及可能影响的敏感目标
1	罐区	乙二醇储罐及配套管线	物质泄漏	65mm 管径，全管径泄漏	$1.00 \times 10^{-6}/(\text{m} \cdot \text{a})$	乙二醇	通过大气扩散影响周边居住区的环境空气质量
			消防废水	/	/	含有机物料消防废水	通过废水泄漏影响地表水环境敏感点
2	罐区	乙二醇储罐	火灾等引发的伴生/次生污染物排放类型	乙二醇储罐发生火灾爆炸事故	/	CO	通过大气扩散影响周边居住区的环境空气质量
			消防废水	/	/	含有机物料消防废水	通过废水泄漏影响地表水环境敏感点
3	热媒站	焦炉煤气输送管线	物质泄漏	150mm 管径，泄漏孔径为	$2.0 \times 10^{-6}/(\text{m} \cdot \text{a})$	焦炉煤气（CO、NH ₃ 、H ₂ S）	通过大气扩散影响周边居住区的环境空气质量

序号	危险单元	风险源	风险类型	泄漏模式	泄漏频率	危险物质	影响途径及可能影响的敏感目标
				10%			
4	废水处理站	厌氧反应器	物质泄漏	橡胶压条老化、松动，气室与沉淀区密封面贯通，大量沼气短路至出水堰	/	甲烷	通过大气扩散影响周边居住区的环境空气质量
		废水处理站调节池	物质泄漏	/	/	有机废水	通过废液下渗影响区域地下水环境

7.8.3 源项分析

7.8.3.1 乙二醇储罐及配套管线泄漏事故源项分析

(1) 事故引发的物料泄漏污染物源项分析

项目罐区设有1座1000m³乙二醇储罐，贮存条件为常温常压。假定乙二醇储罐出料口管线接口处破裂，泄漏后的物料在围堰内形成液池，项目在乙二醇储罐管线处设置了压力、流量等检测仪表点，重点参数设置报警、联锁，并且管道设置安全阀，因此泄漏事件设定为30min。

(1) 泄漏速率计算

乙二醇储罐的配套管线发生泄漏事故后，泄漏速率按风险导则附录 F 伯努利方程计算液体泄漏速度 Q_L 。乙二醇储罐配套管线管径为 65mm，评价以全管径泄漏来考虑。计算公式：

$$Q_0 = C_d A \rho \sqrt{\frac{2(p - p_0)}{\rho} + 2gh}$$

Q_0 ——液体泄漏速率，kg/s；

p ——容器内介质压力，Pa；

p_0 ——环境压力，Pa；

ρ ——泄漏液体密度，kg/m³；

g ——重力加速度，9.81m/s²；

h ——裂口之上液位高度；

C_d ——液体泄漏系数，按导则附录表 F.1 选取；

A ——裂口面积， m^2 。

表 7-36 乙二醇储罐配套管线泄漏情况

计算参数	C_d	P (kPa)	P_0 (kPa)	ρ (kg/m ³)	A (m ²)	h (m)	计算结果	Q_0 (kg/s)	泄漏量 (kg)
	0.65	160	101	1110	3.32×10^{-3}	8.2		30.39	54702

(2) 物质进入大气环境的量

泄漏液体的蒸发分为闪蒸蒸发、热量蒸发和质量蒸发三种，其蒸发总量为三种蒸发量之和。本项目乙二醇在常温、常压条件下贮存，发生泄漏时，因物料温度与环境温度基本相同，乙二醇沸点为 197.5℃，因此通常情况下，乙二醇不会发生闪蒸蒸发和热量蒸发，将在围堰内形成液池并发生质量蒸发。

本项目乙二醇储罐泄露后液池的蒸发速率按风险导则附录 F 中 F.12 质量蒸发速率公式计算，其方程为：

$$Q_{\text{质}} = apM / (RT_0) u^{(2-n)/(2+n)} r^{(4+n)/(2+n)}$$

式中：

- $Q_{\text{质}}$ ——质量蒸发速度，kg/s；
- a,n ——大气稳定度系数，按 HJ/T169-2004 表 A2-2 选取；
- p ——液体表面蒸气压，13330Pa；
- R ——气体常数；8.314J/mol·k；
- T_0 ——环境温度，298k；
- M ——物质的摩尔质量，0.06207kg/mol；
- u ——风速，m/s；
- r ——液池半径，6.3m。

按照导则中的最常见气象、最不利气象条件下的稳定度进行计算，得到乙二醇蒸发量见表 7-37。

表 7-37 乙二醇蒸发量情况

大气稳定度	n	α	u (m/s)	蒸发速率 (kg/s)
稳定度 D (最常见气象)	0.25	4.685×10^{-3}	1.7	0.077

稳定度 F (最不利气象)	0.3	5.285×10^{-3}	1.5	0.074

(2) 事故引发事故废水源项分析

乙二醇储罐及配套管线的泄漏事故发生后将产生大量乙二醇泄漏，同时为了清除泄漏物料将产生大量消防废水。因此事故废水主要由泄漏的乙二醇和消防废水组成。乙二醇储罐中乙二醇的最大在线量为 800m^3 ，考虑全部泄漏。根据项目可研可知，本项目清除泄漏物料消耗水量为 50m^3 。因此，乙二醇储罐配套管线的泄漏事故引发事故废水总量为 850m^3 。

7.8.3.2 乙二醇储罐泄火灾爆炸事故源项分析

(1) 事故引发的泄露、伴生/次生大气污染物源项分析

本工程罐区设置 1 个 1000m^3 乙二醇储罐，储存条件常温常压。

项目乙二醇储罐如发生爆燃事故，大量的乙二醇泄漏在储罐围堰内形成池火，难以迅速扑灭。根据《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ169-2018）附录 F 表 F.4，乙二醇储罐发生火灾爆炸时，乙二醇释放比例为 0，即当乙二醇储罐发生火灾爆炸事故时，乙二醇全部参与燃烧。液池内乙二醇火灾次生/伴生 CO 产生量，采用导则推荐的火灾伴生/次生 CO 产生计算公式计算。

$$G_{\text{CO}} = 2330qCQ$$

式中： G_{CO} ——一氧化碳的产生量，kg/s；

C ——物质中碳的含量，取 38.7%；

q ——化学不完全燃烧值，取 1.5%~6.0%，本项目取 6%；

Q ——参与燃烧的物质质量，t/s。

$$Q = m_f \times S$$

$$m_f = \frac{0.001H_c}{C_p(T_b - T_0) + H}$$

m_f ——单位面积燃烧速度，kg/（ $\text{m}^2 \cdot \text{s}$ ）；

H_c ——液体高位发热量，J/kg；

C_p ——液体定压比热，J/（kg·K）；

T_b ——液体沸点，K；
 T_0 ——环境温度，K；
 H ——液体气化热，J/kg。

表 7-38 乙二醇储罐火灾爆炸次生污染物（CO）产生情况

计算参数	H_c (J/kg)	C_p (J/kg·K)	T_b (°C)	T_0 (°C)	H (J/kg)	S (m ²)	计算结果	Q(t/s)	G _{co} (kg/s)
	19014983.08	2438	197.5	25	799144	124.7		0.002	0.105

①项目乙二醇储罐 1000m³，储罐最大贮存量 888t；乙二醇的 LC₅₀>2.5mg/L（即未测出致死浓度，其蒸汽不易经呼吸道致死），根据导则表 F.4，参与燃烧的乙二醇比例取 100%；
②根据工程设计乙二醇储罐灭火时间为 2h，因此池火燃烧时间以 120min 计。

(2) 事故引发事故废水源项分析

乙二醇储罐火灾爆炸事故发生后将产生大量乙二醇泄漏，同时为了灭火将产生大量消防废水。因此事故废水主要由泄漏的乙二醇和消防废水组成。其中，乙二醇储罐中乙二醇的最大在线量为 800m³，考虑全部泄漏。根据项目可研可知，本项目一次消防最大用水点供水强度 150L/s，火灾延续供水时间 2 小时，一次火灾最大消防用水量为 1080m³。因此，乙二醇储罐火灾爆炸事故引发事故废水总量为 1880m³。

7.8.3.3 焦炉煤气输送管线泄露事故源项分析

本项目热媒站配套2座导热油炉，其燃烧所用焦炉煤气由首山碳材料经焦炉煤气管线送至热媒站，该部分燃气为净化后的焦炉煤气，其中H₂S和NH₃含量很低，因此仅考虑焦炉煤气中CO泄露影响。本次评价采用气体泄漏速率计算模式计算焦炉煤气输送管线泄漏量。项目焦炉煤气输送管线直径为150mm，泄露孔径按10%孔径计，即泄露孔径取15mm。根据设计资料，该管线操作温度25℃，操作压力0.15MPa。项目设置了重大危险源安全监控预警系统，在热媒站的焦炉煤气输送管线处设置了压力、流量等检测仪表点，重点参数设置报警、联锁，并且管道设置安全阀，因此泄漏事件设定为30min。

气体泄露速率 QG 按下式计算：

$$Q_G = Y C_d A P \sqrt{\frac{M k}{R T_G} \left(\frac{2}{k + 1} \right)^{\frac{k+1}{k-1}}}$$

- Q —— 气体泄漏速度，kg/s；
- Cd —— 气体泄漏系数，裂口圆形，选用 1.00；
- A —— 有效裂口面积，裂口直径取 0.015m，面积 0.000177m²；
- P —— 容器压力，取 151325Pa；
- M —— 分子量 0.0179kg/mol；
- k —— 气体绝热指数，1.4；
- R —— 气体常数，8.314J/(mol·k)；
- T_G —— 气体温度，K；（273+25）
- Y —— 流出系数，取 0.96；（P₀/P=101325/151325=0.67(次临界流)）

项目焦炉煤气输送管线泄漏源强情况见表 7-39。

表 7-39 焦炉煤气输送管线泄漏源强一览表

风险源	危险物质	泄漏速率（kg/s）	泄漏量 kg	释放高度 m
热媒站焦炉煤气输送管线	CO	0.004	7.2	5.0
注：焦炉煤气中 CO 含量范围为 5%~8%（体积比），本次评价按最不利情形考虑，即 CO 按 8%（体积比）计。				

7.8.3.4 地下水水体污染事故源项分析

项目产生危险废物在暂存或者运输过程中，因危废暂存间防渗结构遭到破坏、交通事故发生且散落或泄漏的危废未得到妥善处置，可能因危险废物中的有害物质下渗造成地下水环境、土壤环境污染。

项目厂区废水处理站调节池发生破损，造成有机废水泄漏，未能及时发现，废水泄漏下渗，有可能对地下水环境造成。项目废水泄漏情形见报告地下水环境影响预测章节。

7.8.3.5 源项分析小结

本项目设定的风险事故情形源强见表 7-40：

表 7-40 建设项目源强一览表

序号	风险事故情形描述	危险单元	危险物质	影响途径	释放或泄漏速率/kg/s	释放或泄漏时间/min	最大释放或泄漏量/kg	泄漏液体蒸发量/kg	其他事故源参数
1	乙二醇储罐及配套管线泄漏事故	乙二醇储罐及配套管线	乙二醇	大气	30.39	30	54702	138.6（最常见）	/
			消防废水	地表水	/	30	850	/	
2	乙二醇罐发生火灾爆炸事故	乙二醇储罐	CO	大气	0.105	120	756	/	/
			消防废水	地表水	/	120	1880	/	/
3	焦炉煤气输送管线泄露事故	热媒站	CO	大气	0.004	30	7.2	/	/
4	废水处理站构筑物破裂	废水处理站调节池	有机废水	地表水	/	/	51.1	/	/

7.9 风险预测与评价

7.9.1 大气环境风险分析

7.9.1.1 模式选取

本次环境风险后果计算按照 HJ 169-2018 要求结合源项分析结果选择模型进事故风险影响后果计算。重质气体排放的扩散模型选用 SLAB 模型，中性气体和轻质气体排放的扩散模拟选用 AFTOX 模型。重质气体和轻质气体采用理查德森数进行判定。理查德森数 $Ri \geq 1/6$ 为重质气体， $Ri < 1/6$ 为轻质气体。

本项目大气环境风险事故危险物质扩散模型选取情况见表 7-41。

表 7-41 危险物质扩散模型选取情况一览表

风险事故情形描述	危险物质	排放特点	理查德森数	模式选取
乙二醇储罐及配套管线泄漏事故	乙二醇	持续排放	密度小于空气密度	AFTOX
乙二醇罐发生火灾爆炸事故	CO	持续排放	密度大于空气密度	AFTOX
焦炉煤气输送管线泄露事故	CO	持续排放	密度大于空气密度	AFTOX

7.9.1.2 预测参数

根据导则要求，一级评价需选取最不利气象条件进行后果预测。大气风险预测模型主要参数见表 7-42。

表 7-42 大气风险预测模型主要参数表

参数类型	选项	参数	
基本情况	事故源经度	乙二醇储罐及配套管线泄漏事故	113°44'23.00"E
		乙二醇储罐发生火灾爆炸事故	113°44'31.00"E
		焦炉煤气输送管线泄露事故	113°44'40.00"E
	事故源纬度	乙二醇储罐及配套管线泄漏事故	33°80'68.60"N
		乙二醇储罐发生火灾爆炸事故	33°80'67.00"N
		焦炉煤气输送管线泄露事故	33°80'71.90"N
	事故源类型	物料泄漏、火灾事故次生污染物排放	
气象参数	气象条件类型	最不利气象	最常见气象
	风速/(m/s)	1.5	1.7
	环境温度(°C)	25	15.57
	相对湿度/%	50	68.7
	稳定度	F	D
其他参数	地表粗糙度/m	40cm, 城镇外围	40cm, 城镇外围
	是否考虑地形	不考虑	不考虑
	地形数据精度/m	/	/

7.9.1.3 环境风险评价标准

本次环境风险评价标准采用《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)中提出的大气毒性终点浓度值,其中大气毒性终点浓度值分为1、2两级,其中1级为当大气中危险物质浓度低于该限值时,绝大多数人员暴露1h不会对生命造成威胁,当超过该限值时,有可能对人群造成生命威胁;2级为当大气中危险物质浓度低于该限值时,暴露1h一般不会对人体造成不可逆的伤害,或者出现的症状一般不会损伤该个体采取有效防护措施的能力。本次环境风险评价标准见表7-43。

表 7-43 本次环境风险评价标准一览表

风险物质	单位	大气毒性终点浓度-1	大气毒性终点浓度-2
乙二醇*	mg/m ³	2300	380
CO	mg/m ³	380	95

注: *乙二醇 PAC 数值由美国能源部(Department of Energy,DOE)公布,毒性终点浓度-1 对应 PAC-3,毒性终点浓度-2 对应 PAC-2。

7.9.1.4 乙二醇储罐及配套管线泄漏事故环境风险预测结果

乙二醇储罐及配套管线泄漏事故发生后,乙二醇在不同气象条件下的

下风向浓度预测计算结果见表 7-44、表 7-45。

根据环境风险预测结果，分析得到乙二醇储罐及配套管线泄露事故发生后，乙二醇在最常见气象和最不利气象条件下，乙二醇达到大气毒性终点浓度-1 和大气毒性终点浓度-2 时的距离均为 0m；不存在达到大气终点浓度时的距离范围内有大气环境关心点的情况。

表 7-44 最常见气象条件不同时段乙二醇地面浓度值 单位 mg/m^3

距离	最大浓度 时间(min)	1min	2min	3min	4min	5min	7min	10min	15min	20min	30min	40min	60min	120min
50m	0.90 1	0.9	0.9	0.9	0.9	0.9	0.9	0.9	0.9	0	0	0	0	0
100m	0.38 2	0	0.38	0.38	0.38	0.38	0.38	0.38	0.38	0	0	0	0	0
200m	0.14 3	0	0	0.14	0.14	0.14	0.14	0.14	0.14	0	0	0	0	0
300m	0.07 4	0	0	0	0.07	0.07	0.07	0.07	0.07	0.01	0	0	0	0
400m	0.05 5	0	0	0	0	0.05	0.05	0.05	0.05	0.05	0	0	0	0
500m	0.03 7	0	0	0	0	0	0.03	0.03	0.03	0.03	0	0	0	0
600m	0.02 7	0	0	0	0	0	0.02	0.02	0.02	0.02	0	0	0	0
700m	0.02 10	0	0	0	0	0	0	0.02	0.02	0.02	0	0	0	0
800m	0.02 10	0	0	0	0	0	0	0.02	0.02	0.02	0	0	0	0
1000	0.01 10	0	0	0	0	0	0	0.01	0.01	0.01	0	0	0	0
1200	0.01 15	0	0	0	0	0	0	0	0.01	0.01	0	0	0	0
1400	0.01 15	0	0	0	0	0	0	0	0.01	0.01	0	0	0	0
1600	0.01 15	0	0	0	0	0	0	0	0.01	0.01	0.01	0	0	0
1800	0.01 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0.01	0	0	0
2000	0.00 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
2500	0.00 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
3000	0.00 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
3500	0.00 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
4000	0.00 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
5000	0.00 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
6000	0.00 30	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

表 7-45 最不利气象条件不同时段乙二醇地面浓度值 单位 mg/m³

距离	最大浓度 时间(min)	1min	2min	3min	4min	5min	7min	10min	15min	20min	30min	40min	80min	120min
50m	0.16 1	0.16	0.16	0.16	0.16	0.16	0.16	0.16	0.16	0.16	0.16	0	0	0
100m	0.05 1	0.05	0.05	0.05	0.05	0.05	0.05	0.05	0.05	0.05	0.05	0	0	0
200m	0.02 2	0	0.02	0.02	0.02	0.02	0.02	0.02	0.02	0.02	0.02	0	0	0
300m	0.01 3	0	0	0.01	0.01	0.01	0.01	0.01	0.01	0.01	0.01	0	0	0
400m	0.01 4	0	0	0	0.01	0.01	0.01	0.01	0.01	0.01	0.01	0	0	0
500m	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
600m	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
700m	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
800m	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1000	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1200	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1400	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1600	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1800	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
2000	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
2500	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
3000	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
3500	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
4000	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
5000	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
6000	0.00 4	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

表 7-46 乙二醇储罐及配套管线泄漏事故（乙二醇）预测结果

事故源参数					
代表性风险事故情形描述	乙二醇储罐及配套管线泄漏事故（乙二醇）				
环境风险类型	物料泄漏（乙二醇）				
泄漏设备类型	DN≤75mm 的管道	操作温度/°C	25	操作/MPa	0.16
泄漏危险物质	乙二醇	最大存在量/kg	888000	泄漏孔/mm	65
泄漏速率/(kg/s)	30.39	泄漏时间/min	30	泄漏量/kg	54702
泄漏高度/m	0.6	泄漏液体蒸发量/kg	138.6 (最常见) /133.2 (最不利)	泄漏频率	1.00×10^{-6} / (m·a)
事故后果预测					
大气	危险物质	大气环境影响			
	乙二醇	指标		浓度值/(mg/m ³)	最远影响距离/m
		最常见	大气毒性终点浓度-1	2300	0
			大气毒性终点浓度-2	380	0
		最不利	大气毒性终点浓度-1	2300	0
			大气毒性终点浓度-2	380	0
		敏感目标名称		超标时间/min	超标持续时间/min
		/		/	/

7.9.1.5 乙二醇储罐发生火灾爆炸事故环境风险预测结果

① 预测结果

乙二醇储罐发生火灾爆炸事故发生后，火灾事故次生污染物 CO 在不同气象条件下的下风向浓度预测计算结果见表 7-48、表 7-49。

火灾事故次生污染物 CO 在最常见及最不利条件下的最大影响程度范围，具体见表 7-47。

表 7-47 乙二醇储罐发生火灾爆炸事故次生污染物 CO 的影响范围

事故类型	项目	浓度限值 (mg/m ³)	最常见气象条件影响范围 (m)	最不利气象条件影响范围 (m)
乙二醇储罐发生火灾	大气毒性终点浓度-1	380	60	130

事故类型	项目	浓度限值 (mg/m ³)	最常见气象条件影 响范围 (m)	最不利气象条件影 响范围 (m)
爆炸事故	大气毒性终点浓度-2	95	130	300

根据环境风险预测结果，分析得到乙二醇储罐发生火灾爆炸事故发生后，火灾事故次生污染物 CO 在最常见气象下，CO 达到大气毒性终点浓度-1 和大气毒性终点浓度-2 时的距离分别为 60m、130m；在最不利气象条件下，CO 达到大气毒性终点浓度-1 和大气毒性终点浓度-2 时的距离分别为 130m、300m；不存在达到大气终点浓度时的距离范围内有大气环境关心点的情况。

② 大气环境风险事故对关心点影响分析

根据导则，预测范围即预测物质浓度达到评价标准时的最大影响范围；由上述泄漏事故的最大影响程度范围可知，项目乙二醇储罐发生火灾爆炸事故发生后，火灾事故次生污染物 CO 的事故影响范围内无关心点，故不再对关心点有毒有害物质浓度进行预测分析。

表 7-48 最常见气象条件不同时段 CO 地面浓度值（乙二醇储罐发生火灾爆炸事故） 单位 mg/m³

距离	最大浓度 时间(min)	1min	4min	7min	10min	15min	20min	30min	40min	60min	80min	100min	120min	150min	180min
50m	514.35 1	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	514.35	0	0
100m	161.51 1	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	161.51	0	0
200m	49.12 2	0	49.12	49.12	49.12	49.12	49.12	49.12	49.12	49.12	49.12	49.12	49.12	0	0
300m	24.35 3	0	24.35	24.35	24.35	24.35	24.35	24.35	24.35	24.35	24.35	24.35	24.35	0	0
400m	14.78 4	0	14.78	14.78	14.78	14.78	14.78	14.78	14.78	14.78	14.78	14.78	14.78	0	0
500m	10.03 5	0	0	10.03	10.03	10.03	10.03	10.03	10.03	10.03	10.03	10.03	10.03	0	0
600m	7.31 7	0	0	7.31	7.31	7.31	7.31	7.31	7.31	7.31	7.31	7.31	7.31	0	0
700m	5.59 7	0	0	5.59	5.59	5.59	5.59	5.59	5.59	5.59	5.59	5.59	5.59	0	0
800m	4.43 7	0	0	4.43	4.43	4.43	4.43	4.43	4.43	4.43	4.43	4.43	4.43	0	0
900m	3.61 10	0	0	0	3.61	3.61	3.61	3.61	3.61	3.61	3.61	3.61	3.61	0	0
1000m	3.01 10	0	0	0	3.01	3.01	3.01	3.01	3.01	3.01	3.01	3.01	3.01	0	0
1200m	2.22 15	0	0	0	0	2.22	2.22	2.22	2.22	2.22	2.22	2.22	2.22	0	0
1400m	1.77 15	0	0	0	0	1.77	1.77	1.77	1.77	1.77	1.77	1.77	1.77	0	0
1600m	1.45 15	0	0	0	0	1.45	1.45	1.45	1.45	1.45	1.45	1.45	1.45	0	0
1800m	1.22 20	0	0	0	0	0	1.22	1.22	1.22	1.22	1.22	1.22	1.22	0	0
2000m	1.04 20	0	0	0	0	0	1.04	1.04	1.04	1.04	1.04	1.04	1.04	0	0
2500m	0.75 30	0	0	0	0	0	0	0.75	0.75	0.75	0.75	0.75	0.75	0.02	0
3000m	0.57 30	0	0	0	0	0	0	0.57	0.57	0.57	0.57	0.57	0.57	0.25	0
4000m	0.37 40	0	0	0	0	0	0	0	0.37	0.37	0.37	0.37	0.37	0.37	0
5000m	0.27 50	0	0	0	0	0	0	0	0	0.27	0.27	0.27	0.27	0.27	0
6000m	0.21 60	0	0	0	0	0	0	0	0	0.21	0.21	0.21	0.21	0.2	0.09

第 7 章 环境风险分析

表 7-49 最不利气象条件不同时段 CO 地面浓度值（乙二醇储罐发生火灾爆炸事故） 单位 mg/m³

距离	最大浓度 时间(min)	1min	4min	6min	7min	10min	15min	20min	30min	40min	60min	80min	120min	150min	180min
50m	1,696.52 1	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	1,696.52	0	0
100m	597.27 2	0	597.27	597.27	597.27	597.27	597.27	597.27	597.27	597.27	597.27	597.27	597.27	0	0
200m	194.78 3	0	194.78	194.78	194.78	194.78	194.78	194.78	194.78	194.78	194.78	194.78	194.78	0	0
300m	99.69 4	0	99.69	99.69	99.69	99.69	99.69	99.69	99.69	99.69	99.69	99.69	99.69	0	0
400m	61.79 5	0	0	61.79	61.79	61.79	61.79	61.79	61.79	61.79	61.79	61.79	61.79	0	0
500m	42.59 6	0	0	42.59	42.59	42.59	42.59	42.59	42.59	42.59	42.59	42.59	42.59	0	0
600m	31.40 7	0	0	0	31.4	31.4	31.4	31.4	31.4	31.4	31.4	31.4	31.4	0	0
700m	24.27 10	0	0	0	0	24.27	24.27	24.27	24.27	24.27	24.27	24.27	24.27	0	0
800m	19.40 10	0	0	0	0	19.4	19.4	19.4	19.4	19.4	19.4	19.4	19.4	0	0
900m	15.93 10	0	0	0	0	15.93	15.93	15.93	15.93	15.93	15.93	15.93	15.93	0	0
1000m	13.35 15	0	0	0	0	0	13.35	13.35	13.35	13.35	13.35	13.35	13.35	0	0
1200m	9.84 15	0	0	0	0	0	9.84	9.84	9.84	9.84	9.84	9.84	9.84	0	0
1400m	7.59 15	0	0	0	0	0	7.59	7.59	7.59	7.59	7.59	7.59	7.59	0	0
1600m	6.30 20	0	0	0	0	0	0	6.3	6.3	6.3	6.3	6.3	6.3	0	0
1800m	5.39 20	0	0	0	0	0	0	5.39	5.39	5.39	5.39	5.39	5.39	0	0
2000m	4.68 30	0	0	0	0	0	0	0	4.68	4.68	4.68	4.68	4.68	0	0
2500m	3.47 30	0	0	0	0	0	0	0	3.47	3.47	3.47	3.47	3.47	0.26	0
3000m	2.72 40	0	0	0	0	0	0	0	0	2.72	2.72	2.72	2.72	2.64	0
4000m	1.85 50	0	0	0	0	0	0	0	0	0	1.85	1.85	1.85	1.85	0
5000m	1.38 60	0	0	0	0	0	0	0	0	0	1.38	1.38	1.38	1.38	0.08
6000m	1.08 80	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	1.08	1.08	1.08	1.05

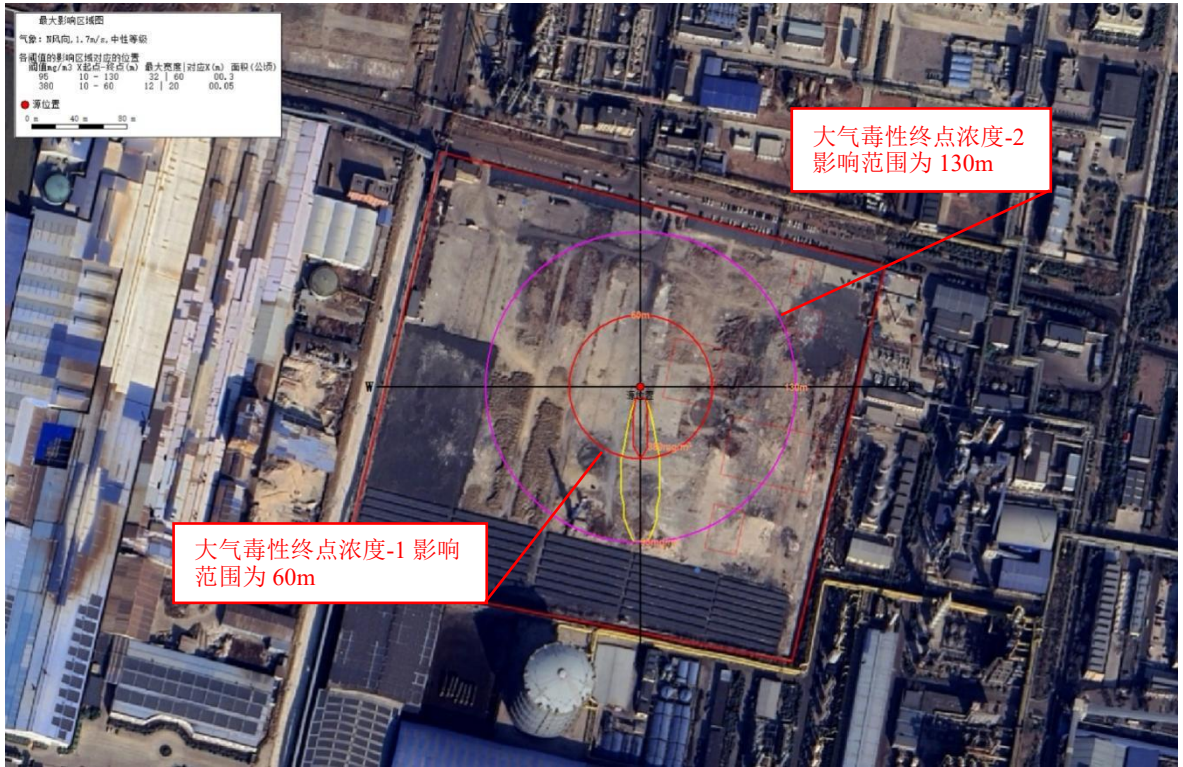


图 7-4 (最常见) 乙二醇储罐发生火灾爆炸事故 (CO) 最大影响范围示意图

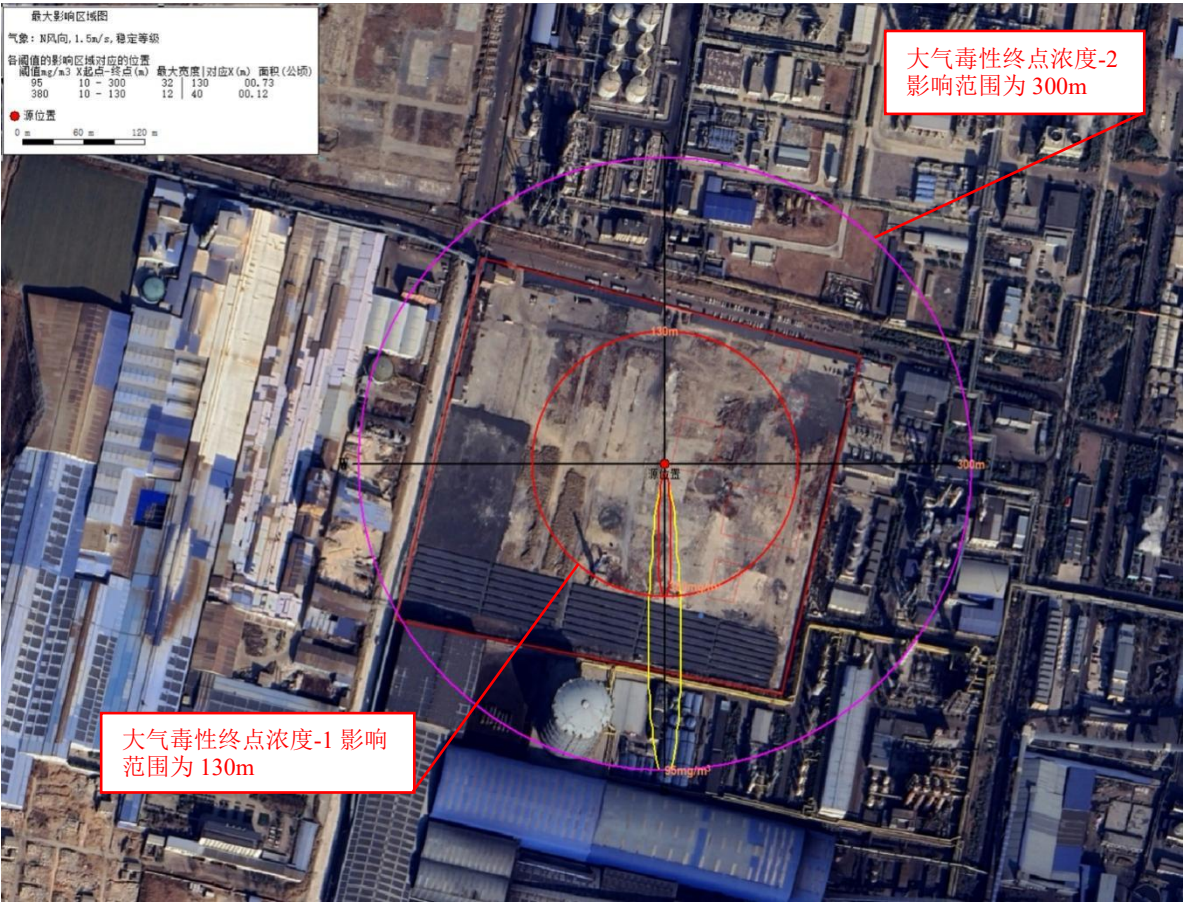


图 7-5 (最不利) 乙二醇储罐发生火灾爆炸事故 (CO) 最大影响范围示意图

表 7-50 乙二醇储罐火灾爆炸事故次生污染物 CO 预测结果

事故源参数					
代表性风险事故情形描述	乙二醇储罐火灾爆炸事故次生污染物 CO				
环境风险类型	火灾爆炸事故产生的次生污染物排放				
泄漏设备类型	储罐	操作温度/°C	25	操作/MPa	0.1013
泄漏危险物质	CO	最大存在量/kg	/	泄漏孔/mm	/
泄漏速率/(kg/s)	0.105	泄漏时间/min	120	泄漏量/kg	756
泄漏高度/m	2	泄漏液体蒸发量/kg	/	泄漏频率	/
事故后果预测					
大气	危险物质	大气环境影响			
	CO	指标		浓度值/(mg/m ³)	最远影响距离/m
		最常见	大气毒性终点浓度-1	380	60
			大气毒性终点浓度-2	95	130
		最不利	大气毒性终点浓度-1	380	130
			大气毒性终点浓度-2	95	300
		敏感目标名称		超标时间/min	超标持续时间/min
		/		/	/

7.9.1.6 焦炉煤气输送管线泄露事故环境风险预测结果

① 预测结果

焦炉煤气输送管线泄露事故发生后，CO 进入大气环境，CO 在不同气象条件下的下风向浓度预测计算结果见表 7-48、表 7-49。

焦炉煤气输送管线泄露事故 CO 在最常见及最不利条件下的最大影响程度范围，具体见表 7-47。

表 7-51 焦炉煤气输送管线泄露事故 CO 的影响范围

事故类型	项目	浓度限值 (mg/m ³)	最常见气象条件影响范围 (m)	最不利气象条件影响范围 (m)
焦炉煤气输送管线泄露事故	大气毒性终点浓度-1	380	/	/
	大气毒性终点浓度-2	95	/	/

根据环境风险预测结果，分析得到焦炉煤气输送管线泄露事故发生后，火灾事故次生污染物 CO 在最常见气象和最不利气象条件下，达到大气毒性终点浓度-1 和大气毒性终点浓度-2 时的距离均为 0m；不存在达到大气毒性终点浓度时的距离范围内有大气环境关心点的情况。

② 大气环境风险事故对关心点影响分析

根据导则，预测范围即预测物质浓度达到评价标准时的最大影响范围；由上述泄漏事故的最大影响程度范围可知，项目焦炉煤气输送管线泄露事故发生后，火灾事故次生污染物 CO 的事故影响范围内无关心点，故不再对关心点有毒有害物质浓度进行预测分析。

表 7-52 最常见气象条件不同时段 CO 地面浓度值（焦炉煤气输送管线泄露） 单位 mg/m³

距离	最大浓度 时间(min)	1min	3min	5min	10min	15min	20min	30min	40min	50min	60min	80min	100min	120min
50	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
100	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
150	3.74E-13 1	3.74E-13	3.74E-13	3.74E-13	3.74E-13	3.74E-13	3.74E-13	3.74E-13	0	0	0	0	0	0
200	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
300	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
400	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
500	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
600	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
700	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
800	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
900	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1000	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1200	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1400	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1600	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1800	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
2000	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
2500	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
3000	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
3500	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
4000	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
5000	0.00 1	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

表 7-53 最不利气象条件不同时段 CO 地面浓度值（焦炉煤气输送管线泄露） 单位 mg/m³

距离	最大浓度 时间 (min)	1min	3min	5min	10min	15min	20min	30min	40min	50min	60min	80min	100min	120min
50	18.36 1	18.36	18.36	18.36	18.36	18.36	18.36	18.36	0	0	0	0	0	0
100	13.50 3	0	13.5	13.5	13.5	13.5	13.5	13.5	0	0	0	0	0	0
200	6.13 3	0	6.13	6.13	6.13	6.13	6.13	6.13	0	0	0	0	0	0
300	3.43 5	0	0	3.43	3.43	3.43	3.43	3.43	0	0	0	0	0	0
400	2.20 5	0	0	2.2	2.2	2.2	2.2	2.2	0	0	0	0	0	0
500	1.55 10	0	0	0	1.55	1.55	1.55	1.55	0	0	0	0	0	0
600	1.15 10	0	0	0	1.15	1.15	1.15	1.15	0	0	0	0	0	0
700	0.90 10	0	0	0	0.9	0.9	0.9	0.9	0	0	0	0	0	0
800	0.72 10	0	0	0	0.72	0.72	0.72	0.72	0.02	0	0	0	0	0
900	0.60 10	0	0	0	0.6	0.6	0.6	0.6	0.32	0	0	0	0	0
1000	0.50 15	0	0	0	0	0.5	0.5	0.5	0.48	0	0	0	0	0
1200	0.37 15	0	0	0	0	0.37	0.37	0.37	0.37	0	0	0	0	0
1400	0.29 15	0	0	0	0	0.29	0.29	0.29	0.29	0	0	0	0	0
1600	0.24 20	0	0	0	0	0	0.24	0.24	0.24	0	0	0	0	0
1800	0.20 20	0	0	0	0	0	0.2	0.2	0.2	0.1	0	0	0	0
2000	0.18 30	0	0	0	0	0	0	0.18	0.18	0.17	0	0	0	0
2500	0.13 40	0	0	0	0	0	0	0.12	0.13	0.13	0.01	0	0	0
3000	0.10 40	0	0	0	0	0	0	0	0.1	0.1	0.1	0	0	0
3500	0.08 50	0	0	0	0	0	0	0	0.06	0.08	0.08	0	0	0
4000	0.07 50	0	0	0	0	0	0	0	0	0.07	0.07	0	0	0
5000	0.05 60	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0.05	0.05	0	0

表 7-54 焦炉煤气输送管线泄漏预测结果

事故源参数							
代表性风险事故情形描述		焦炉煤气输送管线泄漏					
环境风险类型		物料泄露					
泄漏设备类型		75mm<DN≤150mm 的管道	操作温度/℃	25	操作/MPa	0.15	
泄漏危险物质		焦炉煤气	最大存在量/kg	/	泄漏孔/mm	15	
泄漏速率/(kg/s)		0.004	泄漏时间/min	30	泄漏量/kg	7.2	
泄漏高度/m		5	泄漏液体蒸发量/kg	/	泄漏频率	2.0×10 ⁻⁶ /a	
事故后果预测							
大气	危险物质		大气环境影响				
	CO	指标		浓度值/(mg/m ³)	最远影响距离/m	到达时刻/min	
		最常见	大气毒性终点浓度-1		380	0	/
			大气毒性终点浓度-2		95	0	/
		最不利	大气毒性终点浓度-1		380	0	/
			大气毒性终点浓度-2		95	0	/
		敏感目标名称		超标时间/min	超标持续时间/min	最大浓度mg/m ³	
	/		/	/	/		

7.9.2 地表水环境风险分析

乙二醇储罐及配套管线的泄漏事故发生后将产生大量乙二醇泄漏，同时为了清除泄漏物料将产生大量消防废水。因此事故废水主要由泄漏的乙二醇和消防废水组成。乙二醇储罐中乙二醇的最大在线量为 800m³，考虑全部泄漏。根据项目可研可知，本项目清除泄漏物料消耗水量为 50m³。因此，乙二醇储罐配套管线的泄漏事故引发事故废水总量为 850m³。

乙二醇储罐火灾爆炸事故发生后将产生大量乙二醇泄漏，同时为了灭火将产生大量消防废水。因此事故废水主要由泄漏的乙二醇和消防废水组成。其中，乙二醇储罐中乙二醇的最大在线量为 800m³，考虑全部泄漏。根据项目可研可知，本项目一次消防最大用水点供水强度 150L/s，火灾延续供水时间 2 小时，一次火灾最大消防用水量为 1080m³。因此，乙二醇储罐火灾爆炸事故引发事故废水总量为 1880m³。

为确保事故废水得到安全处置，本项目装置区和罐区均设有围堰，同时，厂区已经建设了 1 座 3000 m³ 事故水池，能够满足消防废水暂存的需

求，消防废水收集后泵至厂区废水处理站进行处理，避免事故废水外排，预计不会对地表水环境产生影响。

7.9.3 地下水环境风险分析

根据项目地下水环境影响预测章节相关内容可知，项目装置区设置了废水收集池，其池底发生破裂或小面积渗漏时，将有少量污染物通过泄漏点逐步下渗并影响地下水环境。该状况下泄漏情景与地下水环境影响预测的非正常工况一样，故地下水环境运移扩散影响结果参照地下水影响预测章节。

废水收集池底发生渗漏时，进入地下水中的各污染物到达厂界的超标时间、持续超标时间及最大浓度见表 7-55。

由表 7-55 可知，本项目出现废水收集池池底破碎导致废水渗漏下渗后，20 年预测期满后，东厂界未出现超标，事故风险水平可以接受。

表 7-55 地下水事故源项及事故后果基本信息表

事故情形分析						
代表性风险事故情形描述		废水处理站调节池池底破损，废水泄漏下渗				
环境风险类型		泄漏				
事故后果预测（20a 预测期满后结果）						
地下水	危险物质	地下水环境影响				
		厂区边界	到达时间/d	超标时间/d	超标持续时间/d	最大浓度/mg/L
	耗氧量	地下水下游厂	未到达	0	0	8.57E-22
	石油类	界（313m）	未到达	0	0	1.47E-23
	预测时限内污染物均未达到下游敏感目标					

由于地下水具有埋藏隐蔽性和一旦污染很难治理的特征，因此本项目在设计建设中应对水工建（构）筑物进行防渗处理，并加强施工监理，确保施工质量达到防渗要求。同时加强后期检查和监控，避免生产过程中“跑冒滴漏”现象的发生，发现污染及时采取防控措施，可有效控制项目生产对地下水造成的污染。

7.9.4 环境风险危害程度汇总

本项目环境风险危害程度的具体情况见表 7-56。

表 7-56 事故源项及事故后果基本信息表

事故源参数 1								
代表性风险事故情形描述		乙二醇储罐及配套管线泄漏事故（乙二醇）						
环境风险类型		物料泄漏（乙二醇）						
泄漏设备类型		DN≤75mm 的管道	操作温度/℃		25	操作/MPa	0.16	
泄漏危险物质		乙二醇	最大存在量/kg		888000	泄漏孔/mm	65	
泄漏速率/（kg/s）		30.39	泄漏时间/min		30	泄漏量/kg	54702	
泄漏高度/m		0.6	泄漏液体蒸发量/kg		138.6(最常见)/133.2(最不利)	泄漏频率	1.00×10 ⁻⁶ /（m•a）	
事故后果预测								
大气	危险物质		大气环境影响					
	乙二醇	指标		浓度值/（mg/m³）		最远影响距离/m	到达时刻/min	
		最常见	大气毒性终点浓度-1		2300		0	/
			大气毒性终点浓度-2		380		0	/
		最不利	大气毒性终点浓度-1		2300		0	/
			大气毒性终点浓度-2		380		0	/
		敏感目标名称		超标时间/min		超标持续时间/min	最大浓度 mg/m³	
	/		/		/	/		
事故源参数 2								
代表性风险事故情形描述		乙二醇储罐火灾爆炸事故次生污染物 CO						
环境风险类型		火灾爆炸事故产生的次生污染物排放						
泄漏设备类型		储罐	操作温度/℃		25	操作/MPa	0.1013	
泄漏危险物质		CO	最大存在量/kg		/	泄漏孔/mm	/	
泄漏速率/（kg/s）		0.105	泄漏时间/min		120	泄漏量/kg	756	
泄漏高度/m		2	泄漏液体蒸发量/kg		/	泄漏频率	/	
事故后果预测								
大气	危险物质		大气环境影响					
	CO		指标	浓度值/（mg/m³）		最远影响距离/m	到达时刻/min	

第 7 章 环境风险分析

		最常见	大气毒性终点浓度-1	380	60	1	
			大气毒性终点浓度-2	95	130	1	
		最不利	大气毒性终点浓度-1	380	130	2	
			大气毒性终点浓度-2	95	300	4	
		敏感目标名称		超标时间/min	超标持续时间/min	最大浓度 mg/m³	
		/		/	/	/	
事故源参数 3							
代表性风险事故情形描述		焦炉煤气输送管线泄漏					
环境风险类型		物料泄露					
泄漏设备类型		75mm<DN≤150mm 的管道	操作温度/°C	25	操作/MPa	0.15	
泄漏危险物质		焦炉煤气	最大存在量/kg	/	泄漏孔/mm	15	
泄漏速率/（kg/s）		0.004	泄漏时间/min	30	泄漏量/kg	7.2	
泄漏高度/m		5	泄漏液体蒸发量/kg	/	泄漏频率	2.0×10 ⁻⁶ /a	
事故后果预测							
大气	危险物质		大气环境影响				
	CO	指标		浓度值/（mg/m³）	最远影响距离/m	到达时刻/min	
		最常见	大气毒性终点浓度-1	380	0	/	
			大气毒性终点浓度-2	95	0	/	
		最不利	大气毒性终点浓度-1	380	0	/	
			大气毒性终点浓度-2	95	0	/	
		敏感目标名称		超标时间/min	超标持续时间/min	最大浓度 mg/m³	
	/		/	/	/		
地表水	危险物质		地表水环境影响				
	事故废水	受纳水体名称	最远超标距离/m		最远超标距离到达时间/h		
		/	事故废水经管网排至厂区事故水池后送至厂区废水处理站处理后，外排至襄城县第二污水处理厂				
地下水	危险物质		地下水环境影响				
			厂区边界	到达时间/d	超标时间/d	超标持续时间/d	最大浓度/mg/L
	废水站调节池底破损	耗氧量	地下水下游厂界（313m）	未到达	0	0	8.57E-22
		石油类		未到达	0	0	1.47E-23

7.10 环境风险管理

环境风险管理的核心是降低风险，可以从两方面采取措施，一是降低事故发生概率，二是减轻事故危害强度。采取设计周密、管理严格的风险防范措施可大大减小事故发生率，预先制定切实可行的事故应急计划可大大减轻事故发生后可能受到的损失。评价从环境风险防范措施和环境风险事故应急预案两方面对本项目环境风险管理提出要求和建议。

7.10.1 风险防范措施

工程建成后储罐、管道、生产装置泄漏，发生火灾爆炸事故引发的次生污染物排放，是本工程中最可能发生的主要环境风险事故。风险预防措施应该消除导致这些事故的引发因素。在项目建设阶段，应优先考虑风险预防措施。在考虑风险预防措施过程中，不仅要考虑技术要求，同时必须考虑制度健全。

7.10.1.1 选址与总图布置及建构筑物设计安全措施

(1) 厂址应远离居民生活区及环境敏感点，危害较大的装置（如储罐区）安排在距敏感点较远的位置，项目不需设置环境防护距离。本项目位于襄城县先进制造业开发区，最近环境敏感目标为位于厂区西北侧的山前徐庄村；距离最近的地表水体为洋湖渠，项目生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后与环冷却水排水一并由厂区废水总排口达标排放，排至襄城县第二污水处理厂；项目产生的事故水能得到有效收集处理不会对地表水体产生影响。

(2) 项目总图布置方案合理，行政管理区可以与生产区实现有效分隔，危险性较大的储存装置设施，应布置于厂区的边缘地带，生产厂区建构筑物、装置、设备、罐槽之间按《石油化工企业设计防火规范》(GB50160-2008)和《精细化工企业设计防火规范》(DGJ08-2133-2013)中要求，取严考虑防火安全间距，有应急救援设施及救援通道、应急疏散及避难所，具备疏散、消防、急救的必要条件。同时，厂区布置和各设施的建设符合《化

工建设项目环境保护设计规范》（GB50483-2009）。

（3）建筑物的防火、安全出口数量、单体内部任意一点到最近安全出口的距离、耐火极限、耐火等级等按《建筑设计防火规范》的要求进行设计。

（4）处于生产装置区内的机柜室按《石油化工控制室抗爆设计规范》的要求进行设计。有爆炸危险的甲、乙类厂房（压缩机厂房、泵房等）均采用敞开式结构，满足泄压面积的要求。

（5）所有建筑物室内装修均按照《建筑内部装修设计防火规范》执行。

（6）所有建筑物均按照《建筑灭火器配置设计规范》的要求，配置足够数量的手提式灭火器。

（7）厂区以实体墙和周边环境实现有效分隔，厂区与厂区外围的工业企业、道路、输电线路等之间应按规定保持足够的防火安全距离。

（8）装置与周边的建筑物间距满足规范要求，并在事故状态下满足人员疏散的要求；主要工艺设施间考虑足够的安全间距，以免一个区域发生事故而影响其它区域，并考虑消防设施运用的可能性；

（9）考虑火源与可能的易燃物释放源的安全间距，将任何事故仅限制在一个生产单元内并消除并发事故；

（10）保证设备的安全间距，以使当一个设备处于危险时而使其它设备仍可持续正常运转。

7.10.1.2 工艺设计及机械设备安全措施

（1）生产系统设备、阀门、管道、仪表、管道密封点，以及泵密封环设计可靠的密封措施；设置隔离区域避免由于受撞击、人为破坏或自然灾害等造成设备、管道破裂。

（2）防火防爆措施：

①电气、仪表在有爆炸和火灾危险场所，严格按照《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》（GB50058-92）执行，爆炸危险生产厂房电气设

备全部选用隔爆型，对灯具按钮保护装置全部选用隔爆型，火灾危险性较大的区域设事故照明；

②使用不发火的工具，严禁钢质工具敲打、撞击、抛掷；按规定安装避雷装置，并定期进行检测；

③烟囱、厂房周围安装避雷设施，煤气及有机物料类的设备及管道均采取相应的防静电措施；

④加强门卫，严禁机动车辆进入火灾、爆炸危险区，运送原辅材料的车辆必须配备完好的阻火器，正确行驶，绝对防止发生任何故障和车祸。

(3) 储罐等主要绝热设备外壳或夹套上的液体管道不得用铝、铜、铜合金或其他难以承受火焰温度的材料制成。

(4) 对生产过程中关键设备、关键参数均设有压力调节阀和安全阀，避免因系统超温超压而引发火灾爆炸事故，安全阀放空气和不凝性气体引入高架火炬系统进行燃烧，达标后高空排放。

(5) 在各工序设有可燃/有毒/低温气体浓度检测报警系统；为了防止雷电和静电均按规范设计有安全接地装置。

(6) 设备和管道绝热层采用不可燃保温材料。高于 60℃的工艺管道阀门，均采用复合硅酸盐保温材料保温、隔热，以防止操作烫伤。

(7) 在设计过程中为防止在操作过程中工艺物料发生泄漏而引起的火灾、爆炸，对高压工艺物料管道均选用密封性能好的金属缠绕垫，并对高温管道采用等级较高的阀门、法兰，采用金属缠绕垫以及配用专用级螺栓、螺母。

(8) 重要和压力较高的设备，与安全有关的参数测量均采用二套独立的测量系统，并设置必要的紧急联锁切断系统。

(9) 设备、管道、电器、仪表、电缆桥架做好防静电、防雷、漏电保护接地或跨接。在生产装置区设置可燃气体监测报警。

(10) 废水和废气输送均采用管道进行，管道并架空可视。

7.10.1.3 生产装置事故排放的防范措施

装置区内设置有可燃气体探头及报警装置，并与控制室相连接，在燃爆气体泄漏后有气体探头及报警装置示警，通过关闭管线阀门等方式及时封堵、关闭泄漏源；同时工段内已设置消防设施，在发生火灾事故后可及时灭火，减少事故损失，同时通过管线将事故废水引入事故水池，待事故后妥善处理。此外，装置区已采取以下措施：

（1）根据装置的工艺流程、生产特点，对设备布置情况精心安排，设备间留有足够的安全距离，同时在装置区周围设环状消防通道和装置区内的安全通道，以有利于消防安全和紧急疏散。

（2）按照装置区的危险区域划分，选用相应防爆等级的电气设备和仪表，并按规范配线，对厂房、各相关设备及管道设置防雷及防静电接地系统。

（3）对于各种常规动静设备，如泵、电机、釜、罐要按时进行巡检，检查液位、温度、转速、压力、流量、泄漏情况，及时发现异常情况并处理。

（4）对压力容器及管道设置安全阀等安全设备。

（5）对有有害气体散发的部位，设置通风装置，以净化工作生产环境。

（6）检修设备时，经隔绝、置换、有毒气体及氧含量分析合格并佩戴防护器材后才能进入设备内作业。

（7）焦炉煤气、氢气供应管道及用气设备上设置爆破膜等安全措施。

（8）贮存设施、储罐、装置区涉及检修、清理时，应对产生的废气进行收集处理，送至厂区火炬焚烧处理。

（9）严格执行化工和劳动部门有关安全生产管理条例。实行持证上岗、定期检测维修，及时更换腐蚀受损设备，避免跑、冒、滴、漏引起废气污染。记录资料保管，岗位责任明确，定期培训职工，提高安全生产和管理能力。企业应设置自动化控制操作系统，减少误操作，避免意外事故

发生。

7.10.1.4 储存装置事故防范措施

本项目各储罐区应设围堰，储罐区应符合下列规定：

(1) 危险化学品产品罐区，外围设置防火堤，内部设分隔堤，按石化系统围堰建筑规范构筑防泄漏围堰，其容积应能容纳储罐破裂流出的最大液体，并开设地下沟槽、配置空罐与泄漏回收防爆泵，以便将泄漏出的液体截留收集返回系统，避免可燃液体流失或火灾的蔓延，以及环境空气污染事故。

(2) 对生产装置区，CHDM、乙二醇等储罐区附近设立明显的禁火标志，严禁香烟、火柴、打火机等进入；同时安装消防设施，并经常检查，防止生锈失灵。

(3) 储罐应设置高低液位控制系统，防治储罐过载、低载，保证储运安全；设置自动切断装置并与 DCS 联锁，在出现输送异常后对输送装置进行自动紧急停机；同时泄漏废液紧急转移泵、处置设施、材料以及正压式防化服，以在泄漏事故发生后进行有效处置。

7.10.1.5 热媒站泄漏事故风险防范措施

为防止热媒系统发生泄漏，项目建立了相关的风险防范措施，具体有：

(1) 热媒系统的工艺管道均需做防静电接地；

(2) 热媒系统发生事故时，热媒通过排至低液位热媒储槽收集。热媒储槽配有氮气保护装置，保证热媒在高温下的安全；

(3) 热媒炉设有完备的自动控制系统，热媒炉的点火、燃烧、熄火、停炉均由自动控制完成。当热媒出口的温度高于设定值时自动减少燃料量，高于极限温度时自动停炉。热媒温度低于设定值时，自动增加燃料量，热媒炉和热媒系统的高位膨胀槽还设有自动连锁，当高位膨胀槽液位达到极限低液位时，自动停炉；

(4) 为防止热媒泄露，所有热媒管道均采用焊接；

(5) 热媒炉目前使用焦炉煤气作为燃料，焦炉煤气系统在现场均设有固定式可燃气体报警仪，同时现场操作人员在巡检时使用便携式可燃气体检测仪进行检查，对法兰、阀门等部位使用肥皂水进行检漏，发现漏点及时安排消除（必要时切换热媒炉进行消漏）。高温热媒发生泄漏时，易出现火情，现场人员发现后及时汇报处理。热媒炉系统采用 PLC 控制系统，天然气流量、压力、热媒流量、烟气氧含量、助燃风流量等工艺参数均设有安全连锁，出现连锁立即自动停炉。公司、各部门、装置均编制有相关应急预案，按计划进行演练，出现异常时均能按要求启动相关应急预案。

7.10.1.6 污防设施防范措施

本工程采用汽提塔处理工艺废水，并且废水处理站配套厌氧反应器，其运行产生沼气；同时采用导热油炉进行有机废气焚烧治理，有机废气 VOCs 和沼气都属于易燃易爆气体，存在一定危险性，需要做好日常维护管理。

(1) 在进炉喷嘴前安装阻火器，防止回火。

(2) 当废气浓度波动较大时，应对废气进行实时监测，并采取稀释、缓冲等措施，确保进入导热油炉的废气浓度低于爆炸极限下限的 25%。

(3) 应在治理工程与主体生产工艺设备之间的管道系统中安装阻火器或防火阀，阻火器应符合 GB/T13347 的相关规定，防火阀应符合 GB15930 的相关规定。

(4) 当治理工程进风、排风管道采用金属材质时，应采取法兰跨接系统接地等措施，防止静电产生和积聚。

(5) 治理工程的防爆泄压设计应符合 GB 50160 的相关规定；燃烧器点火操作应符合 GB/T 19839 的相关规定；风机、电机和置于现场的电气仪表等设备的防爆等级应不低于现场级别。

(6) 导热油炉设置安全可靠的燃烧控制系统、温度监测系统、压力控制系统等，并实施控制节点和远传仪表的连锁控制。

(7) 严格执行汽提塔废气、工艺废气焚烧处理的操作程序；

(8) 废水站厌氧反应器、相关阀门、水泵轴封定期检漏，采用肥皂水查漏；破损垫片立即更换；沼气管道坡度 $\geq 3\%$ ，最低点设凝水器（排水阀），定期排冷凝水，防止积水堵管憋压爆裂；储气罐、厌氧罐设高低压联锁：超压引至燃烧火炬；低压防止空气倒吸进罐；进入厌氧池、井下、密闭沟渠执行受限空间作业票：先气体检测、再通风、专人监护，严禁无票下池；沼气区（厌氧车间、储气区）所有电机、开关、灯具、接线箱选用防爆型电气；电缆穿防爆密封套管，禁止私拉电线、破损线缆带病运行；厌氧车间、储气区、密闭井安装甲烷等有毒有害气体报警器。

7.10.1.7 运输事故防范措施

公司相关使用的原料、产品、危险废物应按照危化品运输管理要求，将各种原料化学品由供应商委托危化品专业运输单位完成。并做到如下要求：

(1) 原材料和产品运输时合理规划运输路线及运输时间。

(2) 危险品的装运应做到定船、定车、定人。定船、定车就是要把装运危险品的船舶、车辆，相对固定，专船、车专用。凡用来盛装危险物质的容器，包括槽（罐）车不得用来盛装其它物品，更不许盛装食品。而车辆必须是专用车，不能在任务紧急、车辆紧张的情况下使用其它车辆等担任危险物品的运输任务。定人就是把管理、驾驶、押运及装卸等工作的人员加以固定，这就保证了危险品的运输任务始终是由专业人员来担负，从人员上保障危险品运输过程中的安全。

(3) 被装运的危险物品必须在其外包装的明显部位按《危险货物包装标志》（GB190-2009）规定的危险物品标志，包装标志要粘牢固、正确。具有易燃、有毒等多种危险特性的化学品，则应该根据其不同危险特性而同时粘贴相应的几个包装标志，以便一旦发生问题，可以进行多种防护。

(4) 在危险品运输过程中，一日发生意外，在采取应急处理的同时，

迅速报告公安机关和环保等有关部门，疏散群众，防止事态进一步扩大，并积极协助前来救助的公安、交通和消防人员抢救伤者和物资，使损失降低到最小范围。

(5) 运输有毒和腐蚀性物品汽车的驾驶员和押运人员，在出车前必须检查防毒、防护用品和检查是否携带齐全有效，在运输途中发现泄漏时应主动采取处理措施，防止事态进一步扩大，在切断泄漏源后，应将情况及时向当地公安机关和有关部门报告，若处理不了，应立即报告当地公安机关和有关部门，请求支援。

(4) 本工程焦炉煤气、乙二醇、甲醇等均通过管道输送；输送物料和气体均为有毒有害物质，要求对物料和废气输送管线安装压力、流量等检测仪表进行实时监控，管道设置安全阀，并且设置固定式气体检测报警探测器，并在现场设声光报警器，可燃及有毒气体检测报警系统独立设置，一旦发生泄漏，立刻启动报警、连锁。

7.10.1.8 大气风险事故防范措施

经预测，项目无需设置环境保护距离；工程在总图布置、工艺技术、自动控制等工程实施过程中严格执行国家及行业现行设计、施工及验收规范；在含有有毒气体的装置区及储运区设置有毒气体检测及自动报警系统；设置应急监测机构及配备必要的应急监测设备；各装置内设有紧急事故泄压排放系统，泄放气体密闭排入火炬系统；适当位置安装风向仪，用于观测准确风向。当发生毒害物泄漏事故，组织人员向事故发生源上风向疏散。

本项目厂区疏散通道示意图见图 7-6，安置场所位置见图 7-7。

(涉密，部分删除处理)

图 7-6 厂区应急疏散通道示意图

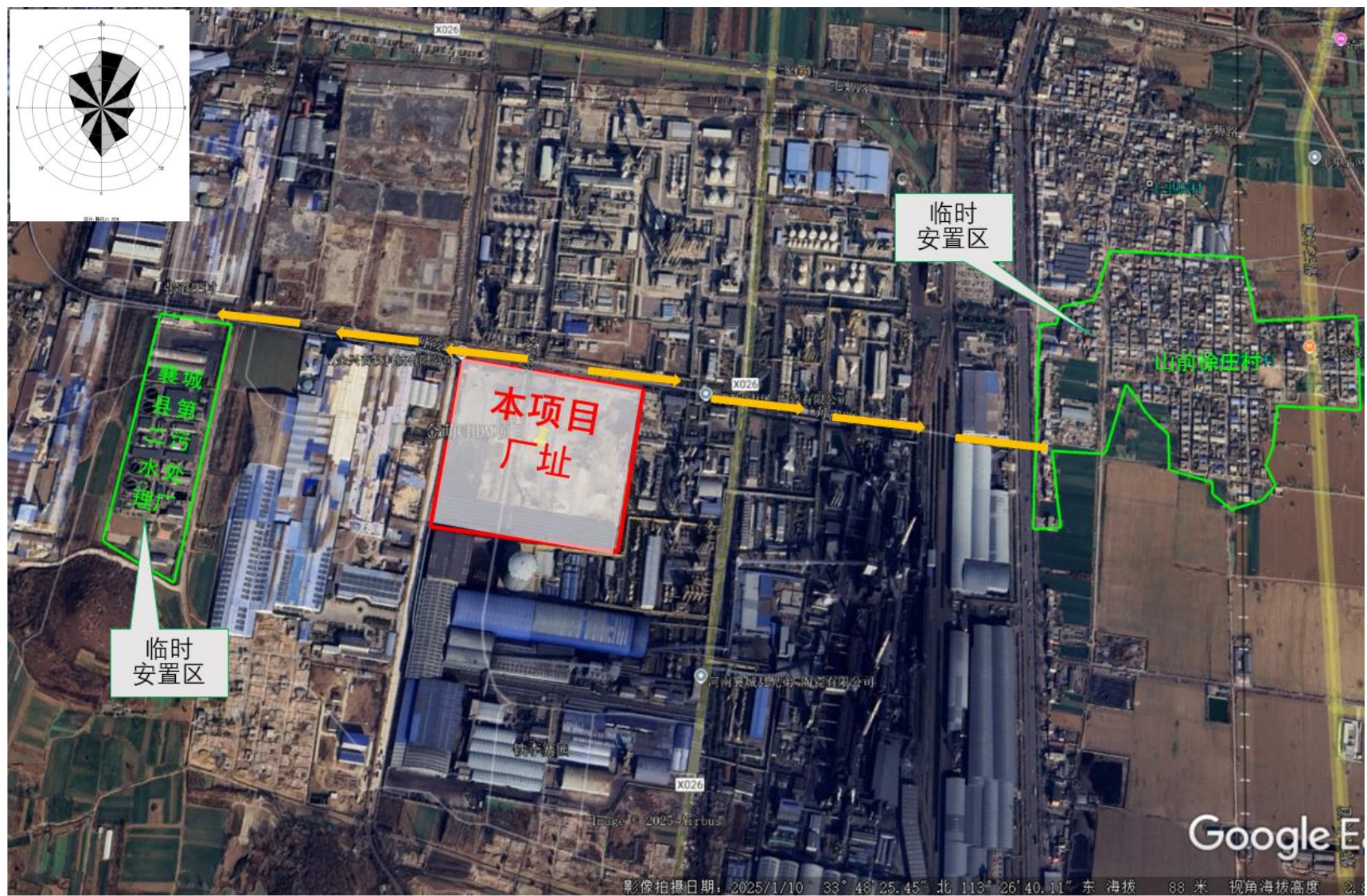


图 7-7 区域应急安置场所示意图

7.10.1.9 事故废水排放防范措施

(1) 事故废水三级拦截系统

本项目将建立事故废水环境风险防范“单元—厂区—园区/区域”的环境风险防控体系要求，设置厂区“三级防控体系”设置事故废水收集和应急储存设施，以满足事故状态下收集泄漏物料、污染消防水和污染雨水的需要，从污染源头、过程处理和最终排放等多级防止事故污水外排的保障措施，以防止环境风险事故造成水环境污染。

① 厂区内三级防控

一级防控措施-装置围堰、储罐防火堤。在装置、罐区周围建围堰、围堤作为防止事故污水外排的一级保障措施，防止污染雨水和轻微事故泄漏造成的环境污染。可燃液体储罐设置防火堤或事故存液池，防火堤和事故存液池有效容积不小于罐组内1个最大储罐的容积。非可燃危险物质的储罐设置围堰或事故存液池，围堰或事故存液池有效容积不小于罐组内1个最大储罐的容积。在一般事故时利用围堰和防火堤控制泄漏物料的转移，防止泄漏物料及污染消防水造成的环境污染。

二级防控措施-项目生产区设置收集排水切换设施，可通过配套管道、提升泵将事故废水、消防废水引至事故水池。项目装置区、罐区等位置设置有独立雨水拦截系统并配套单独的初期雨水中转池，各初期雨水中转池与厂区500m³初期雨水池由管网连通，能够将中转池中暂存的初期雨水泵至厂区初期雨水，可避免事故废水混入雨水系统外排。

三级防控措施-厂区在建一期工程已建设1座3000m³事故池，事故废水可进入事故池暂存，其总容积可以满足厂区事故状态下的需要。

评价建议企业应建设完善的排水管网，实现雨污分流，并在厂区总排口设置隔水挡板，将事故废水、消防废水和厂区初期雨水收集进入事故水池，然后分批次送废水处理站进行处理，在处理前要对事故废水的水质进行检测，确保不会对废水处理站造成冲击。

项目事故废水封堵系统示意图见图 7-8。

(涉密，部分删除处理)

图 7-8 厂区事故废水封堵系统示意图

② 建立区域防控体系

据调查，工程所在襄城县先进制造业开发区已设置环境风险事故应急联动体系及专门的环境管理部门。评价建议，公司应与开发区建立区域防控体系，以调高区域应急防控水平和能力。

综上，在采取以上措施及建议后，本工程可形成“单元-厂区-区域”多级防控体系，有效防止事故废水对环境的影响。

(2) 厂区事故池和初期雨水池设置情况

③ 事故排水及初期雨水的来源

本工程事故情况下，排放污水主要来源于废水处理站事故性排水、事故储罐的物料、发生事故装置的消防水和发生事故时可能进入收集系统的雨水，本次评价考虑全厂事故情况下，综合全厂事故废水情况进行评价。

④ 事故排水及初期雨水水量计算

在事故状态下本项目须设置事故水池收集事故废水、消防废水和初期雨水。评价参考《水体污染防控紧急措施设计导则》（中国石化建标[2006]43号）确定项目事故水池容积。

根据《水体污染防控紧急措施设计导则》，事故池容积计算公式为：

$$V_{\text{总}} = (V_1 + V_2 - V_3) \max + V_4 + V_5$$

注： $(V_1 + V_2 - V_3) \max$ 是指对收集系统范围内不同罐组或装置分别计算 $V_1 + V_2 - V_3$ ，取其中最大值。

V_1 ——收集系统范围内发生事故的一个罐组或一套装置的物料量；

注：储存相同物料的罐组按一个最大储罐计，装置物料量按存留最大物料量的一台反应器或中间储罐计；

V_2 ——发生事故的储罐或装置的消防水量， m^3 ；

V_3 ——发生事故时可以转输到其他储存或处理设施的物料量， m^3 ；

V_4 ——发生事故时仍必须进入该收集系统的生产废水量， m^3 ；

V_5 ——发生事故时可能进入该收集系统的降雨量， m^3 ；

本次评价对全厂罐区事故情况下，废液产生情况进行统计。全厂涉及4个罐区，分别为1个原料成品罐区和3个中间罐区（一期CHDM装置、二期CHDM装置和PETG/PCTG装置分别配套1个中间罐区）。评价对罐区所涉及的单座最大容积储罐及其围堰情况进行调查，统计全厂事故废液产生量。由表7-57可知，全厂泄漏事故废液产生量为790.3 m^3 。

（涉密，部分删除处理）

表 7-57 全厂事故废液产生量情况表

全厂罐区分布		物料名称	最大储罐容积 m^3	最大在线量 m^3	围堰容积 m^3	事故废液产生量 m^3
原料成品罐区					149.7	
					1209	
					未设置围堰，装置区设置边沟，可将泄漏物料引至事故池	
					186	
					145	
合计						

根据《石油化工企业设计防火标准》（GB50160-2018）要求，全厂消防用水量最大为装置区，其消防用水量取150L/s，火灾延续供水时间取3h，一次火灾最大消防用水量为1620 m^3 。

本工程固体物料全部在车间和库房内，生产装置区为露天（大设备塔器、大储罐等设置在室外），本次工程涉及初期雨水收集的主要为

PETG/PCTG 装置区和罐区储罐，其中新增乙二醇储罐位于在建罐区，在建工程已核算其初期雨水量，本次工程不再重复计算；PETG/PCTG 装置区面积为 1508m²，根据《化工建设项目环境保护工程设计标准》（GB/T50483-2019）：初期雨水宜取一次降雨初期 15min~30min 雨量，本次评价按收集 15min 雨水计，计算得出 PETG/PCTG 装置区初期雨水产生量为 32.4m³。本次评价新增 1 座 35m³ 初期雨水中转池，可以满足暂存需求。

此外，在建工程涉及初期雨水收集的主要为在建工程 2 套 CHDM 装置区、罐区和装车区域，合计面积为 9874m²，最大初期雨水产生量合计为 233.6 m³。在建工程共计建设了 1 座 500m³ 初期雨水池和 6 座初期雨水中转池（在建 2 套 CHDM 装置区 2 座 85.03m³ 初期雨水中转池、罐区 1 座 65m³ 初期雨水中转池、汽车装车站台 1 座 15m³ 初期雨水中转池、RCO 装置旁 1 座 26m³ 初期雨水中转池、质检楼旁 1 座 30m³ 初期雨水中转池），可以满足项目需要。

本项目进入废水处理站的废水量为 83.02m³/d，故障或事故状态下不能处理的生产废水量进入事故水池暂存，故障或事故处理时间以 1d 计，则本项目可能进入事故水池的生产废水量为 83.02m³。

项目事故水池计算参数见下表。

表 7-58 事故池计算参数

序号	事故废水种类	本次工程水量 (m ³)	在建工程水量 (m ³)	全厂合计水量 (m ³)
1	物料泄漏	650.3	140	790.3
2	消防废水	1620	1620	1620 ^b
3	生产事故废水	49.685	33.33	83.02
4	初期雨水 ^a	32.4	233.6	266
合计		2319.985	1793.33	2493.32

注：^a由于全厂（包括在建工程及本次工程）共计建设了 1 座 500 m³ 初期雨水池和 7 座初期雨水中转池（本次装置区 1 座 35m³ 初期雨水中转池、在建 2 套 CHDM 装置区 2 座 85.03m³ 初期雨水中转池、罐区 1 座 65m³ 初期雨水中转池、汽车装车站台 1 座 15m³ 初期雨水中转池、RCO 装置旁 1 座 26m³ 初期雨水中转池、质检楼旁 1 座 30m³ 初期雨水中转池），因此初期雨水量不再纳入事故池规模计算；
^b 在建工程一次消防用水量 1620m³，本次工程一次消防用水量 1620m³，本次评价按全厂一处一次火灾消防用水量 1620m³ 核算。

全厂事故废水的总产生量 $V_{\text{总}}$ 为 2495.33m^3 ；目前，在建工程已建设 3000m^3 事故水池，可以满足本项目事故排水暂存需求；装置区、罐区和装车区域最大初期雨水产生量为 266m^3 ，全厂共计建设了 1 座 500m^3 初期雨水池和 7 座初期雨水中转池（本次装置区 1 座 35m^3 初期雨水中转池、在建 2 套 CHDM 装置区 2 座 85.03m^3 初期雨水中转池、罐区 1 座 65m^3 初期雨水中转池、汽车装车站台 1 座 15m^3 初期雨水中转池、RCO 装置旁 1 座 26m^3 初期雨水中转池、质检楼旁 1 座 30m^3 初期雨水中转池），因此初期雨水量不再纳入事故池规模计算，可以满足项目需要。

7.10.1.10 事故排水及初期雨水的收集与处理

（1）事故排水及初期雨水的收集

本工程对各类废水均设有收集排水管网，日常情况下生产废水送厂区废水处理站，事故状态下可经阀门将事故废水排入事故水池暂存。

本工程在生产区设置事故废水排水控制阀，正常状况下控制阀关闭，事故废水、消防废水可经管线排入事故水池暂存。项目雨水排水系统应对生产区（装置区及罐区等区域）和办公、生活区雨水区分对待。项目装置区、产品罐区和装车站台四周设置独立的导流沟和雨水拦截系统并配套 3 座初期雨水中转池，各初期雨水中转池与厂区 500m^3 初期雨水池由管网连通，能够将中转池中暂存的初期雨水引至厂区初期雨水池，可避免事故废水混入雨水系统外排，后初期雨水（一般降雨后 15min 内雨水）期的清洁雨水可在 15min 后手动开启排水控制阀，使后期清净雨水切换到雨水管线内排放。厂区内其他区域雨水排水管沿道路敷设，沿路边设置雨水口。

（2）事故排水的处理

本工程产生的消防废水、泄漏废液、生产生活污水及初期雨水等均可通过场内管网收集并输送至事故水池/初期雨水池，在事故水池/初期雨水池内暂存、沉淀后，分批加入废水处理站处理，经处理达标后外排至襄城县第二污水处理厂。

同时评价要求厂区事故水池正常情况下应保证其处于空池状态，事故情况下收集的废水应及时处理处置。经过以上处理措施处理后，事故废水及初期雨水全部经处理达标后排放，评价认为该处理措施可行。

7.10.1.11 地下水环境风险防范措施

本工程地下水污染防治措施将按照“源头控制、分区防治、污染监控、应急响应”相结合的原则，从污染物的产生、入渗、扩散、应急响应全方位进行控制。

(1) 严格按照国家相关规范要求，对工艺、管道、设备、污水储存及处理构筑物采取相应的措施，以防止和降低污染物的跑、冒、滴、漏，将污染物泄漏的环境风险事故降到最低程度；优化排水系统设计，工艺废水、地面冲洗废水、初期污染雨水等在界区内收集及预处理后通过管线送废水处理站处理，处理后送至襄城县第二污水处理厂。

(2) 将整个厂区划分为重点防渗区、一般防渗区、简单防渗区控制。

(3) 在场地及周边设置地下水监测井，用以长期监控污染物在地下水中运移情况；如发现异常或发生事故，加密监测频次，并分析污染原因，确定泄漏污染源，及时采取应急措施。

7.10.1.12 建立健全安全环境管理制度

化工行业具有易燃易爆、高温高压、有毒有害、连续作业等特点，进行有效的安全环保管理工作尤其重要。建立健全各种环境风险应急管理规章制度，运用科学的技术手段和管理方法，对环境风险进行有效的预防、监控和响应。

(1) 公司应有健全的安全、环境管理制度，并严格予以执行。

(2) 严格执行我国有关的劳动安全、环境保护、工业卫生的规范和标准，最大限度地消除事故隐患，降低因事故引起的损失和对环境的污染。

(3) 配备化学消防设备和人员，加强全员安全环保教育和培训，实行人员持证上岗制度。

(4) 建立火灾报警系统，防火防爆防中毒等事故处理系统，紧急救援站或有毒气体防护站；可能散发可燃及有毒气体甲烷、甲醇、氢气等的工艺生产装置区（设备、阀门和法兰集中处）、罐区等，应设置可燃气体、有毒气体与温度的在线监测装置、测控探头，便携式检测与报警设施、报警系统，紧急切断及停车系统等。

(5) 定期检查储罐区各设备，杜绝事故隐患，降低事故发生概率。

(6) 公司设置环境监测组，配备监测仪器，与厂区质检化验统一管理，负责对全厂日常环境监测和应急监测。

(7) 建立事故应急预案，并应实现与地方政府应急救援预案的对接与联动，与地区有关化学事故应急救援部门建立正常的定期联系；一旦出现事故可借助社会力量救援，使损失和对环境的污染降低到最低限度。

7.10.2 环境风险事故应急预案

风险事故发生后，能否迅速而有效的作出应急反应，对于控制污染、减少污染损失以及消除污染等都起到关键性的作用。

应急预案是在贯彻预防为主的前提下，对建设项目可能出现的事故，为及时控制危害源，抢救受害人员，指导居民防护和组织撤离，消除危害后果而组织的救援活动的预想方案。它需要建设单位和社会救援相结合。该公司应根据《危险化学品事故应急救援预案编制导则（单位版）》的具体要求及公司的实际情况，制定环境风险事故应急预案。

7.10.2.1 总体要求

制定风险事故应急预案的目的是为了在发生风险事故时，能以最快的速度发挥最大的效能，有序的实施救援，尽快控制事态的发展，降低事故造成的危害，减少事故造成的损失。

风险事故应急预案的基本要求包括：科学性、实用性和权威性。风险事故的应急救援预案必须进行科学分析和论证；应急预案应符合项目的客观情况，具有实用、简单、易掌握等特性，便于实施；对事故处置过程中

职责、权限、任务、工作标准、奖励与处罚等做出明确规定，使之成为企业的一项制度，确保其权威性。

项目风险事故应急预案仅是企业整体事故应急预案的一个组成部分，严格的应急预案应当在项目建成试生产前编制完成，在项目投产运行过程中不断充实完善，且应急预案由于需要内容详细，便于操作，因此应当结合安全评价报告专题制定。本次环评仅对应急预案提出要求，并对主要风险提纲挈领的提出应急措施和设施要求。

评价建议企业制定环境风险预案时，在集聚区内的坡刘村搬迁前，应根据事故规模、响应及处理时间制定妥善的预警、撤离方案，与周边生产企业及各环境敏感点进行联动，通过制定详细的应急疏散方案并定期进行演练，可以进一步减小本项目风险事故对周边环境敏感点影响。

7.10.2.2 主要事故风险应急措施

事故应急救援内容包括污染源控制、人员疏散与救助、污染物处置等内容，具体如下：

(1) 事故发生后，装置人员要紧急进行污染源控制工作。如常压储罐泄漏则查明泄漏部位，关闭附近开关，用应急工具堵塞，以防止泄漏继续扩大，在上述方法无法处置或泄漏量很多时，应立即熄灭场内的明火，同时停止泵、空压机等的运转，并关闭紧急切断阀、储槽主阀。将残余物料排至备用储罐或槽车、贮桶，并立即向指挥领导小组报告，听候调遣处置。发生泄漏后应确保消防设备待命和消防队员及时赶赴现场。

(2) 指挥部成员通知所在科室按专业对口迅速向主管上级公安、劳动、环保、卫生等领导机关报告事故情况。

(3) 发生事故的工段，应迅速查明事故发生源点、泄漏部位和原因。指挥部成员到达事故现场后，根据事故状态及危害程度作出相应的应急决定，并命令各应急救援队立即开展救援，如事故扩大时，应及时请求厂外支援。

(4) 事故发生时至少派一人往下风向开展紧急监测，佩戴随身无线通讯工具，随时向指挥部报告下风向污染物浓度和距离情况，必要时根据指挥部决定通知扩散区域内的群众撤离或指导采取简易有效的保护措施。

(5) 如泄漏部位泄漏量较大，则由指挥部派遣人员佩戴防护设备进入装置泄漏部位进行紧急处置，加装紧急机械密封或采用密封胶密封。

(6) 火灾和爆炸等低概率、高危害事故发生后影响较大，应向消防队、公安等部门申请应急救援，并开展紧急疏散和人员急救。应急救援策略厂内采用防护、逃生及应急处置三重考虑，而区域居民和邻近企业以尽快撤离逃生为主。

(7) 厂内设立风向标，根据事故泄漏情况和风向，设置警戒区域，由派遣增援的公安人员协助维持秩序，担负治安和交通指挥，组织纠察，在事故现场周围设岗，划分禁区并加强警戒和巡逻检查。扩散危及到厂内外人员安全时，应迅速组织有关人员协助友邻单位、厂区外过往行人在区、市指挥部指挥协调下，向上侧风方向的安全地带疏散。

(8) 现场（或重大事故厂内外区域）如有中毒人员，则医疗救护队与消防队配合，应立即救护伤员和中毒人员，对中毒人员应根据中毒症状及时采取相应的急救措施，对伤员进行清洗包扎或输氧急救，重伤员及时送往医院抢救。发生腐蚀性伤害则先用大量水冲洗然后送医院。

(9) 指挥领导小组接到报警后，应迅速通知有关部门、车间，要求查明事故发生部位和原因，下达应急救援处置指令，同时发出警报，通知指挥部成员及消防队和各专业救援队伍迅速赶往事故现场。

(10) 当事故得到控制后指挥部要成立调查组，分析事故原因，并研究制定防范措施、抢修方案。

7.10.2.3 应急预案的组织及应急处置行为规范

在事故状态下，应急救援组织机构应组织、领导各部门启动应急救援预案，组织事故处置和落实抢修任务。

(1) 应急救援组织机构

公司应急救援机构组织图见图 7-9：

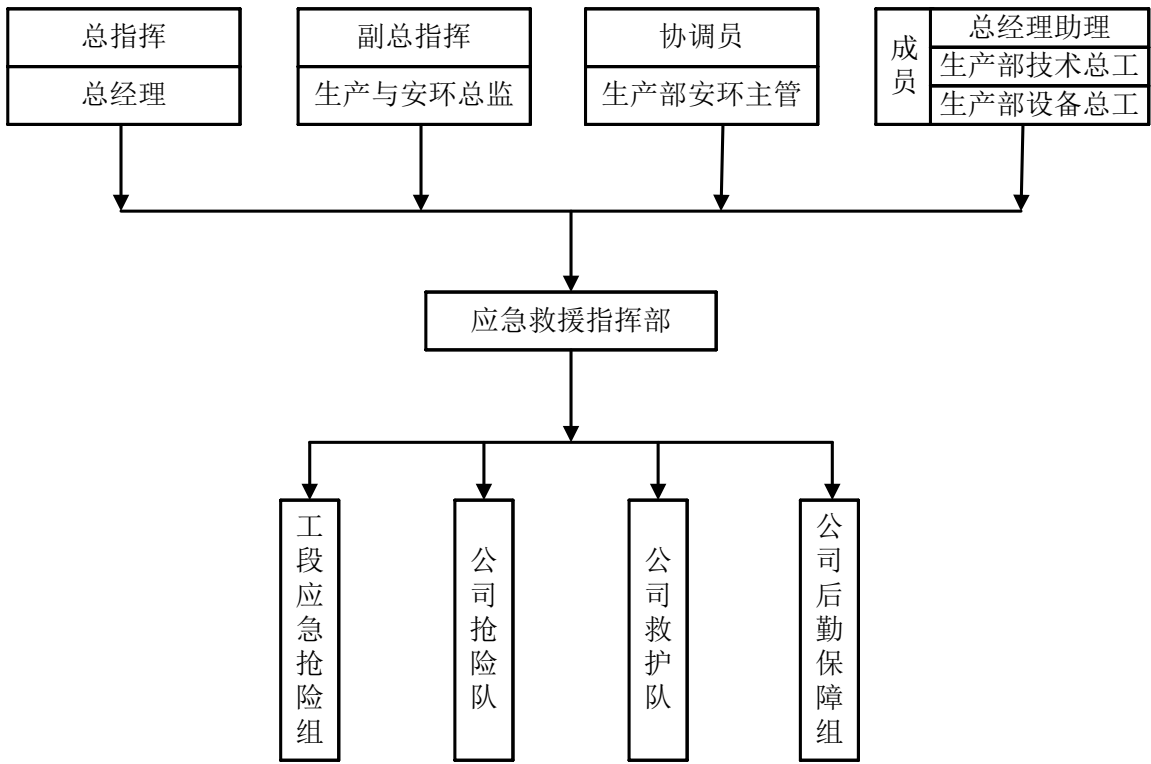


图 7-9 应急救援机构组织图

(2) 职责

①总指挥的职责

- ★负责事故应急中的总体协调指挥；
- ★负责组织相关部门进行事故处理，事故分析；
- ★对现场应急救援负责。

②副总指挥的职责

- ★协助总指挥协调对应部门的救援任务；
- ★负责组织并做好协调事故处理的人员布置，安排急救队伍，筹措急救医疗药品，进行现场医疗救护；
- ★负责组织生产部了解灾情，平衡调整生产，统一协调生产，不失时机地组织人员检测生产装置，尽快恢复生产；
- ★负责协调行政财务部做好生活物资保障供给，事故场所保卫警戒以

及应急物资供给；

★负责组织生产部对泄漏区域的工艺流程状况迅速做出判断，并组织指导抢救人员对装置进行工艺抢救。

③成员及协调员的职责

传达落实指挥部的抢险命令，协调组织抢险队全力抢险和救助、防止事故扩大，及时同有关部门保持联系，为指挥部及时反馈信息。

④其他相关部门的职责

★工段应急抢险组职责：控制第一现场，组织非生产人员撤离事故现场，立即向公司调度室报告事故情况并尽快通知有关部门，及时向上级领导提供现场情况，为应急处理决策提供依据。按上级领导指令进行抢险工作。

★公司抢险队职责：接到指挥部命令后，佩带齐全防护装备，按统一指挥立即赶赴现场，在确保人员安全情况下解救被困人员和进行抢险，迅速采取有效措施，控制事故的发展和防止二次事故的发生。

★公司救护队职责：接到指挥部救护命令后及时联系 120 急救中心。迅速与被困人员取得联系，稳定其情绪，指导其采取正确逃生方法。保证伤员得到最大限度抢救和救护。重伤员指定专人陪护到指定医院。

★公司后勤保障组职责：全力保证抢险物资和救援车辆的需要及后勤保障安排。接到指挥部指令后，立即通知门卫疏导厂内交通，禁止非抢险人员进入现场，封锁抢险区域。指挥维持厂内正常抢险秩序。

7.10.2.4 预案分级响应条件及响应时间

根据《国家突发环境事件应急预案》相关规定，按照突发事件严重性和紧急程度，突发环境事件分为特别重大突发环境事件（Ⅰ级）、重大突发环境事件（Ⅱ级）、较大突发环境事件（Ⅲ级）和一般突发环境事件（Ⅳ级）四级。

突发环境事件发生地设区的市级或者县级人民政府环境保护主管部

门在发现或者得知突发环境事件信息后，应当立即进行核实，对突发环境事件的性质和类别做出初步认定。对初步认定为一般（IV级）或者较大（III级）突发环境事件的，事件发生地设区的市级或者县级人民政府环境保护主管部门应当在四小时内向本级人民政府和上一级人民政府环境保护主管部门报告。对初步认定为重大（II级）或者特别重大（I级）突发环境事件的，事件发生地设区的市级或者县级人民政府环境保护主管部门应当在两小时内向本级人民政府和省级人民政府环境保护主管部门报告，同时上报环境保护部。省级人民政府环境保护主管部门接到报告后，应当进行核实并在一小时内报告环境保护部。

按突发环境事件的可控性、严重程度和影响范围，突发环境事件的应急响应分为特别重大（I级响应）、重大（II级响应）、较大（III级响应）、一般（IV级响应）四级。超出本级应急处置能力时，应及时请求上一级应急救援指挥机构启动上一级应急预案。I级应急响应由环保总局和国务院有关部门组织实施。

7.10.2.5 报警、通讯联络

突发环境污染事故现场人员作为第一责任人，采用最快捷的手段立即向生产部调度台报警，并向事发单位领导报告，事发单位领导组织本单位员工，进行紧急处置，降低事故危害。生产部调度接到报警后立即向应急指挥负责人报告，同时通知应急指挥部成员赶赴事故现场。应急救援指挥现场负责人，根据报警信息和现场实际情况，决定启动相应级别的应急预案，确定是否请求外部救援。同时，事故发生时，为避免周围企业员工受到伤害，建设单位应拨打周围企业的报警电话，通知相邻企业事故信息，及时采取应急措施。

7.10.2.6 应急救援程序

发生突发性环境事件，必须立即通知应急领导组，由应急领导组安排应急指挥组带领应急处置组赶赴现场，进行现场处置，步骤如下：

(1) 询情：遇险人员情况；容器储量、泄漏时间、部位、形式、扩散范围；周边单位、居民、地形、电源、火源等情况；消防设施、工艺措施、到场人员处置意见。

(2) 侦检：搜寻遇险人员；使用检测仪器测定泄漏物质、浓度、扩散范围；测定风向、风速等气象数据；确认设施、建（构）筑物险情及可能引发二次事故的各种危险源；确认消防设施运行情况；确定攻防路线、阵地；现场及周边污染情况。

(3) 警戒：根据询情、侦检情况确定警戒区域；将警戒区域划分为重危区、中危区、轻危区和安全区，并设立警戒标志，在安全区视情设立隔离带；合理设置出入口，严格控制各区域进出人员、车辆、物资，并进行安全检查、逐一登记。

(4) 疏散：当出现重大事故时，管理者代表根据最高管理者指示，组织非抢险救援人员进行紧急疏散、撤离。紧急疏散与撤离的总原则是安全转移地点和转移路线尽量选择当时的上风向或侧风向。

(5) 救生：组成救生小组，携带救生器材迅速进入危险区域，将所有遇险人员移至安全区域；对救出人员进行登记、标识和现场急救；将伤情较重者送交医疗急救部门救治。

(6) 堵漏：根据现场泄漏情况，研究制定堵漏方案，并严格按照堵漏方案实施；若易燃液体泄漏，所有堵漏行动必须采取防爆措施，确保安全；关闭前置阀门或封堵漏口，切断泄漏源。

(7) 控险：启用单位应急救援设施；选定水源，铺设水带，设置阵地，有序展开；设置水幕或屏封水枪，稀释、降解泄漏物浓度，或设置蒸汽幕；采用雾状射流形成水幕墙，防止泄漏物向重要目标或危险源扩散。

(8) 输转：利用工艺措施倒罐或放空；转移较危险的瓶（罐）。

(9) 清理：用喷雾水、蒸汽、惰性气体清扫现场内事故罐、管道、低洼、沟渠等处，确保不留残气（液）；清点人员、车辆及器材；撤除警戒，做好移交，安全撤离。

7.10.2.7 应急设备及材料

应急设备及材料是指在出现火灾或泄漏情况下，可紧急用于扑灭、围控、清除污染、清运污染物的设备、工具和物资材料。

建设单位应依据国家有关配备应急设备、材料、物资的规定和标准，根据项目性质和规模配备相应的火灾、泄漏应急设备和材料、物资（包括：干粉灭火器、灭火毯、砂土、应急人员防护用品、废料储运设备等）。单位应备有堵漏的工具、材料、应急人员的防毒面具、急救药品等，用于事故发生后的紧急救援。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器，穿化学防护服。不要直接接触泄漏物。尽可能切断泄漏源。用工业覆盖层或吸附/吸收剂盖住泄漏点附近的下水道等地方，防止气体进入。

应急设备应存放在化学品生产及储存装置周围，以备随时使用。所配备的设备、物资应做好日常维护保管以备风险污染事故应急使用和调动；应急设备和材料必须放置在便于取用的地方，并由专人管理；人员变化或临时外出时，必须事先向有关人员进行设备、材料的移交，保证任何情况下能够及时获取到应急设备和材料。对配备的应急设备、材料、物资建立设备材料清单和使用记录，及时更新和补充、维修损耗的设备、材料和物资。

7.10.2.8 事故状态下危害物质的控制和处理

事故发生后要求操作人员和工厂紧急事故人员迅速行动，尽快疏散泄漏污染区人员至安全区，禁止无关人员进入污染区并切断火源。

废弃处理：在污水处理厂处理和中和；用安全掩埋法处置；用石灰浆清洗倒空的容器；把倒空的容器归还厂商或在规定场所掩埋；漏气容器要妥善处理，修复、检验合格后方可使用。

从上风向进入现场，同时合理通风，加速扩散。尽可能切断电源，小量泄漏，用沙土、不燃材料吸附或吸收。如大量泄漏，收入事故水池，在专家指导下清除。

7.10.2.9 应急监测系统及实施计划

在事故发生后，环境应急事件应急监测工作可由环境监测站负责，厂内环境监控组配合。对现场进行全天候的空气、水质等项目监控，防止大气和废水污染区扩大。按照环境污染事故的类型，分别进行大气和水环境等监测，监测频率可按每小时一次安排。监测结果需随时提供给专业指挥部，为应急决策提供支持。应急监测方案见表 7-59。

表 7-59 本项目事故应急监测方案

类别	监测点位	监测因子	备注
环境空气	厂界四周、下风向最近居民点	颗粒物、乙二醇、非甲烷总烃，并根据事故确定应急监测因子	即时监测
排水水质	废水排至襄城县第二污水处理厂	pH 值、化学需氧量、氨氮、石油类、悬浮物	即时监测

另外，还应对事件造成的环境影响进行评估，并对受污染事件持续影响的区域进行环境状况跟踪监测，直至污染事件发生地环境状况恢复原状或长久稳定。

7.10.2.10 培训、演习制度及公众教育

（1）培训

公司应急抢救队每半年组织一次抢险理论培训，培训人员要明确公司原料危险性、护具使用、抢险办法、紧急逃生方法并进行考核，记录在案。

工段员工由工段负责每月进行应急及自救培训，生产部组织检查。

（2）演习

- ① 公司应急抢险队每年组织抢险消防演习，公司生产部具体组织。
- ② 公司应急通讯系统每月检测一次。
- ③ 公司安全工作实行日巡检周检制，及时更新安全环保宣传材料。
- ④ 公司安全、环保应急预案由公司安环主管负责维护。
- ⑤ 每年根据公司生产原料及工艺变化及时更新和修订应急预案。
- ⑥ 结合公司实际，根据检测结果，完善应急预案。

（3）公众教育

公众教育的目标是提高全体公众应急意识和能力。以应急知识普及为重点，提高公众的预防、避险、自救、互救和减灾等能力。按照灾前、灾中、灾后的不同情况，分类宣传普及应急知识。灾前教育以了解突发公共事件的种类、特点和危害为重点，掌握预防、避险的基本技能；灾中教育以自救、互救知识为重点，普及基本逃生手段和防护措施，告知公众在事发后第一时间如何迅速做出反应，如何开展自救、互救；灾后教育以经历过突发公共事件的公众为重点，抚平心理创伤，恢复正常生产生活秩序。

7.10.2.11 与开发区（化工园区）应急预案的对接及联动

（1）开发区（化工园区）风险水平

依据《襄城县先进制造业开发区化工园区整体性安全风险评估报告》（河南安科院安全科技股份有限公司，2023年10月）的分析结论：襄城县先进制造业开发区（化工园区）存在的主要自然危险有害因素为地震、雷电、暴雨、洪水、风荷载、雪荷载及不良地质等，在生产过程中可能发生的主要事故类型有中毒、闪火事故，其次是池火灾、蒸气云爆炸、BLEVE（沸腾液体扩展为蒸气爆炸）事故等。中毒、闪火事故在静风等极端条件下影响范围较远。通过定量计算，化工园区现状企业、近期拟入驻企业/项目、远期规划企业/项目和区域的个人风险、整体社会风险满足标准要求，区域危险化学品运输安全风险在可以接受范围内，外部安全防护距离符合要求。

（2）相关防范、应急措施

按照襄城县先进制造业开发区内存在环境风险事故类型，参考化工行业风险三级防范体系，有针对性的提出集聚区环境风险事故的防范、应急措施，见表 7-60。

表 7-60 开发区环境风险事故防范、应急措施

一、区内企业环境风险事故的预防、应急措施：		
事故类型	风险事故防范措施	风险事故应急措施
火灾爆炸	1、防止易燃易爆物质泄漏，配置防火器材；	1.发现火灾，立即报警；

	2、保证通风良好，防止爆炸气体滞留聚集； 3、加强火源管理，重要部位用防火材料保护； 4、安全联锁装置、紧急放空系统、按规范选设备； 5、精心操作，持证上岗，加强设备检查； 6、强卫生防护措施，配置急救箱和防护用品； 7、加强危险品管理，防止遗失造成安全隐患； 8、企业自建消防废水收集池，消防废水不得直排。	2.火灾初期，及时扑灭，采取紧急防火措施，防止火灾扩大和蔓延； 3.紧急疏散人群和救护伤员； 4.消防废水不能直接排放，企业自建消防废水收集池，经处理达标方可排放。
毒物泄漏	严格执行《危险化学品安全管理条例》；提高员工素质，严格按照操作规程作业；设置有毒气体监测报警仪；要有可靠的通风系统，可能的话敞开布置；加快物料周转，减少贮存量；有重大危险源企业应设置初期雨水收集池和应急水池。	发现毒物泄漏，立即报警；划定隔离区，迅速撤离人员至安全区，禁止无关人员进入；应急处理人员戴防毒面具，穿防护服，采取有针对性措施；对泄漏出来的有毒物质，采取必要措施，防止扩散和蔓延；消防固废妥善处理。
事故排放	建设事故应急水池；制定污水事故排放相关应急预案	启动事故排放应急预案；污水排入事故应急水池
二、开发区管委会环境风险事故的预防、应急措施：		
在开发区规划阶段合理布局，将污染较重的化工企业布置在集聚区中部，尽量远离集聚区外敏感目标，减轻对周边敏感目标的环境风险；对有毒有害物质的分布、流向、数量加以监控，建立动态管理信息库，区域内联网；建立环境风险应急预案，并根据演练或事故处理过程对应急预案进行调整，为事故处理决策和善后提供支持；建立开发区安全环保机构，负责开发区的环境管理和安全保障工作，定期对开发区可能存在的环境风险区域进行检查维护，降低事故发生率；发生事故后协调区内相关企业做出应急措施，如暂时停止向污水厂排水等措施；		
三、襄城县政府相关部门环境风险事故的预防、应急措施：		
1.对区内企业的环境风险预防措施进行定期检查监督； 2.督促开发区及区内企业进行环境影响评价，制定环境风险防范措施及应急预案； 3.督促开发区建立安全环保机构，并对其环境管理和安全保障工作进行监督指导； 4.建立所在区域的风险事故决策支持系统，对区域内各工业集聚区及区内企业的事故源进行在线监测。风险事故决策支持系统的主要内容要包括：事故源查询系统、事故实时仿真系统和应急系统； 5.污水处理厂建设应急水池，在发生事故时截留区内企业消防污水，经处理达标方可排放； 6.在发生环境风险事故时，协调环保、消防、公安等相关部门作出相应的应急措施，比如在发生污水事故排放时及时通知下游单位采取应急措施		

（3）水风险防范情况

①开发区事故废水应急池建设状况

襄城县南园区配套建设了日处理能力 30000 吨的襄城县第二污水处理厂，目前日均处理污水 12000 吨，其中工业废水 4000 吨/日，生活污水 8000 吨/日，处理出水水质执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》（GB 18918-2002）一级 A 排放标准。襄城县第二污水处理厂厂区内建设有一座 2800 立方米的事事故废水应急池及管道系统。

②事故废水核算量

根据开发区南北园区现有企业情况，主要考虑南园区（化工园区）事故废水情况，选取首山碳材料（原河南平煤神马集团首山化工科技有限公司、河南省首创化工科技有限公司 2 家企业）事故废水产生量，核算开发区南园区事故废水产生量。

A.河南平煤神马集团首山化工科技有限公司事故废水量安全处置分析

表 7-61 首山化工事故池容积分析

符号	意义及取值依据	各种储罐及生产装置
V1	事故的一个罐组或一套装置的物料量，m ³	250
V2	各消防用水量，m ³ （室外消防水量 40L/s，室内消防水量 40L/s，自动喷淋消防水量 22L/s；水幕消防水量 28L/a；油库消防水量 106L/s，化产回收装置区消防水量 150L/s。消防按同时发生一次火灾考虑，最大一次消防水量为 150L/S，按 6h 计。）	3240
V3	发生事故时转输到其他储存或处理设施的物料量，m ³	290
V4	生产事故废水，生产废水处理设施 36h 处理水量，m ³	813
V5	发生事故时仍必须进入该收集系统的初期雨水水量，取 15min 为初期雨水，m ³	6243
V 总	$V_{总} = (V1+V2-V3) \max + V4+V5$	10836

B.河南省首创化工科技有限公司事故废水量安全处置分析

表 7-62 首山化工事故池容积分析

符号	意义及取值依据	各种储罐及生产装置
V1	事故的一个罐组或一套装置的物料量，m ³	4000
V2	各消防用水量，m ³ （室外消防水量 40L/s，室内消防水量 40L/s，自动喷淋消防水量 22L/s；水幕消防水量 28L/a；油库消防水量 106L/s，化产回收装置区消防水量 150L/s。消防按同时发生一次火灾考虑，最大一次消防水量为 150L/S，按 6h 计。）	3240
V3	发生事故时转输到其他储存或处理设施的物料量，m ³	5200
V4	生产事故废水，生产废水处理设施 36h 处理水量，m ³	0
V5	发生事故时仍必须进入该收集系统的初期雨水水量，取 15min 为初期雨水，m ³	2030
V 总	$V_{总} = (V1+V2-V3) \max + V4+V5$	4070

由以上两表可知，河南平煤神马集团首山化工科技有限公司厂区最大事故废水量为 10836m³，河南省首创化工科技有限公司厂区最大事故废水量为 4070m³，若同时发生事故，产生事故废水量为 14906m³。河南平煤神

马集团首山化工科技有限公司厂区建设有4座容积分别为7000m³（事故应急池）、1200m³（雨水收集池）、1400m³（雨水收集池）、1800m³（雨水收集池）的收集池，河南省首创化工科技有限公司建设有1座2520m³的事故应急池。当该企业同时发生事故，需外排废水14906m³-7000m³-1200m³-1400m³-1800m³-2520m³=986m³。襄城县第二污水处理厂厂区内建设有一座2800m³的事故废水应急池，可满足事故发生时事故废水收集、暂存需要。

对泄漏的物料进行回收，采取管道输送或罐车转运的方式，安全转移至储罐存放；对企业事故废水池储存的废水，抽送至河南平煤神马集团首山化工科技有限公司废水处理站处理后，通过管道输送至襄城县第二污水处理厂进一步处理后达标排放；对襄城县第二污水处理厂厂区内事故废水应急池储存的废水，当污水处理厂能处置时，通过管道进入本厂污水处理设施处理后达标排放。当污水处理厂不能处置时由事故废水排放单位，委托具有危险废物处置资质的单位制定专项处置方案进行处置。

（4）开发区环境风险防控联动状况

根据南北两个园区涉危化品企业环境风险防控现状调查，开发区内各涉及危化品生产、储存、运输的企业已制定突发环境事故应急预案，并在环保部门备案，特别是涉及重大、较大环境风险的企业在厂区均采取了完善的风险防范措施。发生事故时，基本能够将风险事故控制在厂区内，从源头上控制环境风险事故对周围环境敏感目标的影响。

开发区所含南北两个园区之前为独立规划建设，其中南园区主要为化工企业，环境风险较大，制定了整体性安全风险评估报告，园区与企业间的环境风险防控联动体系较为完善。北园区企业环境风险较小，存在环境风险的企业制定企业突发环境事件应急预案。

基于园区整合进程和要求，襄城县先进制造业开发区于2023年编制了《襄城县先进制造业开发区突发环境事件应急预案》，企业层面基本都编制了环境风险应急预案，并在环境管理部门进行了备案。开发区设置了

环境风险应急领导机构，各企业配置有相关的风险应急物资和风险防范措施，建立了区域环境风险联防联控机制。

本预案的上级预案为《河南省突发环境事件应急预案》、《许昌市突发环境事件应急预案》、《襄城县突发环境事件应急预案》。本预案同级应急预案主要指开发区另行编制的其他专业（如安全、消防等）相关预案或相关内容。本预案下级垂直预案为各企业突发环境事件应急预案。区域内企业生产安全事件应急预案、消防应急预案等在应急管理及应急活动中与同级企业突发环境事件应急预案协同作用、互为补充。

应急预案分级响应：

企业级（III级）环境事件：企业先行启动企业级突发环境事件应急预案，同时及时上报开发区环境应急指挥部。在环境事件现场处置妥当，经企业环境应急指挥部研究确定后，向开发区报告处理结果。

园区级（II级）环境事件：由开发区环境应急指挥部负责指挥，必要时向襄城县突发环境事件应急管理部门请求援助。

社会级（I级）环境事件：由开发区环境应急指挥部负责临时指挥，先行开展应急救援工作，襄城县突发环境事件应急指挥部成立时，开发区环境应急指挥部移交襄城县突发环境事件应急指挥部人员指挥，并介绍事故情况和已采取的应急措施，配合协助应急指挥与处置。

（5）其他

①园区封闭

开发区南园区涉及的危险化学品种类较多，为降低道路运输安全风险，评价建议开发区已对化工园区区域实行封闭化、智能化管理，对进入到监管范围的所有危化品车辆的位置和运行状态进行实时监控。随着规划的实施，应实时扩大封闭化管控区域，确保开发区危化品转运风险能处在可控水平。

为降低道路运输安全风险，提升园区安全保障水平，评价建议开发区

已对园区化工园区部分实行封闭化、智能化管理，对进入到监管范围的所有危化品车辆的位置和运行状态进行实时监控，对超速、违章停车、超时滞留、偏离路径等行为进行预警，降低危化品在运输过程中的环境风险。

②危化品停车场

根据化工园区产业特点、地域环境及与相邻用地之间的相互影响等综合考虑，结合园区道路交通体系和货运交通路线的建立，规划在南园区开源路南段西侧设置一处危化品停车场，占地面积约 3.29 公顷，为化工园区危险品运输车辆提供停车和其他配套设施等综合服务。

周边工业企业生产设施与危化品停车场的安全距离应满足《石油化工企业设计防火标准》和《化工园区危险品运输车辆停车场建设标准》的相关要求。

（6）本工程与开发区（化工园区）环境风险防控联动情况

本项目应将污染事件分为二级，一级为事故的事态较为严重，公司应急救援能力不能完全控制事态的污染事故，二级为公司的应急救援能力完全可以控制的环境污染事件。

发生一级污染事件，企业应急指挥机构应立即组织进行先期处置工作，同时应在第一时间（最迟不超过半小时）向开发区（化工园区）突发公共事件应急指挥机构或突发环境污染事件应急指挥机构报告，或拨打 110、119。要认真记录事件发生的时间、地点、单位、原因、伤亡损失等情况等内容，进行核实后立即通知开发区突发公共事件应急指挥机构或突发环境污染事件应急指挥机构。

发生二级污染事件，企业在及时启动二级应急预案对事故进行妥善处理的同时，应将事故情况向有关部门汇报。

项目位于襄城县先进制造业开发区南区（化工园区），园区已编制应急预案以及完成备案，本项目建成后将按照要求完成企业突发环境事件应急预案并备案，金萌公司可与化工园区建立区域环境风险联防联控机制。

7.10.2.12 有关规定和要求

(1) 按照本节内容要求落实应急救援组织，每年初要根据人员变化进行组织调整，确保救援组织的落实。

(2) 按照任务分工做好物资器材准备，如：必要的指挥通讯、报警、洗消、消防、抢修等器材及交通工具。上述各种器材应指定专人保管，定期检查保养，使其处于良好状态，各重点目标设救援器材柜，专人保管以备急用。

(3) 定期组织救援训练和学习，各队按专业分工每年训练两次，提高指挥水平和救援能力。

(4) 对全厂职工进行经常性的救援常识教育。

(5) 建立完善各项制度：

①建立昼夜值班制度，指定预案责任人和备选联系人。

②建立检查制度，每月结合安全生产工作检查，定期检查应急救援工作落实情况及器具保管情况，并组织应急预案演习。

③建立例会制度，每季度第一个月的第一周召开领导小组成员和救援队负责人会议，研究应急救援工作。

④总结评比工作，与安全生产工作同检查、同讲评、同表彰奖励。

7.11 风险防范、应急设施及投资估算

本次扩建工程主要事故防范及应急措施及投资估算见表 7-63。

表 7-63 风险事故应急措施和设施投资估算一览表

项目	主要设施			投资 (万元)	备注
环境 风险 事故 防范 措施	废水	3000m ³ 事故水池	1	/	依托在建
		1座 500m ³ 初期雨水池和和罐区 1座 65m ³ 初期雨水中转池	1	/	依托在建
		装置区 1座 35m ³ 初期雨水中转池	1	1	新建
		罐区围堰	1	50	新建
	废气	毒性气体探头+可燃气体探头+报警系统	若干	12	新建
		火灾报警装置	若干	2	新建
	消防	消防、灭火设施	/	5	新建

	防护	防毒服、防毒面具、呼吸器等	/	5	新建
合计				75	/

7.12 环境风险评价结论

7.12.1 环境危险因素

项目主要危险物质为 PTA、CHDM、乙二醇、乙醛、氨水、二甘醇、焦炉煤气、废油类物质等，主要分布在 PETG/PCTG 装置单元、仓库单元、罐区单元、热媒站单元、危废暂存单元和废水处理站单元，环境风险因素主要为物料泄漏和火灾爆炸事故造成的污染物排放。

7.12.2 环境敏感性及事故环境影响

项目区域环境敏感目标主要为周边村庄、地表水体及地下水环境。

项目事故情形对区域大气环境有一定影响，其影响范围内没有环境关心点；项目泄漏事故能在短时间内得到处理，不会对大气环境产生大的危害。

厂区设置三级防控体系，对事故状态下产生的废水（液）进行有效的收集处理装置，事故发生后废水（液）排放情况是可控的；评价建议与周边企业且建立区域防控体系；在采取以上措施及建议后，本项目可形成“单元-厂区-区域”多级防控体系，有效防止事故废水对环境的影响。

在非正常工况下，项目对地下水环境有一定的影响。由于地下水具有埋藏隐蔽性和一旦污染很难治理的特征，因此本项目在设计建设中应对水工建（构）筑物进行防渗处理，并加强施工监理，确保施工质量达到防渗要求。同时加强后期检查和监控，避免生产过程中“跑冒滴漏”现象的发生，发现污染及时采取防控措施，可有效控制项目生产对地下水造成的污染。

7.12.3 环境风险防范措施和应急预案

（1）大气风险防控措施

项目环境风险类型主要为有毒有害物料泄漏和火灾爆炸事故次生污染物排放；主要的防控措施有：紧急切断装置、气体自动报警装置、定期

检测维修等。

（2）地表水风险防控措施

设置“单元-厂区-区域”多级防控体系，有效防止事故废水对环境的影响，确保事故废水、消防废水和初期雨水不外排。

（3）地下水风险防控措施

按照“源头控制、分区防治、污染监控、应急响应相结合”的原则，从污染物的产生、入渗、扩散、应急响应全方位进行控制。对工艺、管道、设备、污水储存及处理构筑物采取相应的措施，以防止和降低污染物的跑、冒、滴、漏，将污染物泄漏的环境风险事故降到最低程度；将整个厂区划分为重点防渗区、一般防渗区、简单防渗区控制；在项目场地及周边设置地下水监测井，用以长期监控污染物在地下水中运移情况；如发现异常或发生事故，加密监测频次，并分析污染原因，确定泄漏污染源，及时采取应急措施。

按照相关要求本项目设置应急预案。预案明确了各级应急指挥管理机构的设置、职责要求，并制定各类环境风险事故应急、救援措施；与此同时明确各级预案的职责、启动机制、联动方式，为控制本工程可能发生的各类、各级环境风险事故、降低并最终消除其环境影响，提供有效的组织保障、措施保障，环境风险可防控。

7.12.4 环境风险评价结论与建议

综上所述，项目采取了较完善的风险防范措施，可将环境风险降至最低，环境风险水平可接受，同时针对项目存在的潜在环境风险，评价提出以下建议：建设单位在设计和运营中应落实工程和环评的相关要求和建议，并尽快开展安全评价工作，进一步补充、完善突发事件应急预案，加强安全生产管理、应急培训及演练，防止重大风险事故的发生。

第8章 产业政策及规划相符性分析

8.1 备案一致性分析

本项目建设内容与备案一致性分析见表 8-1。经分析，拟建项目建设内容与备案一致。

表 8-1 与备案一致性分析

项目	备案情况	建设情况	一致性
名称	5 万吨/年 PETG（PCTG）项目	5 万吨/年 PETG（PCTG）项目	一致
建设地点	许昌金萌聚材科技有限公司	许昌金萌聚材科技有限公司	一致
建设性质	新建	新建	一致
建设规模及内容	本项目采用两段酯化和三段缩聚工艺流程，以 PTA、EG 和 CHDM 为原料，经酯化、缩聚生产 PETG（PCTG）共聚酯。主装置包含：1、酯化单元；2、缩聚单元；3、切片生产及输送单元等生产单元。	本项目采用两段酯化和三段缩聚工艺流程，以 PTA、EG 和 CHDM 为原料，经酯化、缩聚生产 PETG（PCTG）共聚酯。主装置包含：1、酯化单元；2、缩聚单元；3、切片生产及输送单元等生产单元。	一致

8.2 产业政策相符性分析

8.2.1 与国家产业政策的相符性分析

本项目以 PTA、乙二醇、CHDM 为原料，采用两段酯化和三段缩聚工艺生产 PETG、PCTG，属于合成材料制造。该项目已在襄城县先进制造业开发区管理委员会备案，备案编号：2511-411056-04-05-774079（附件 1）。根据《产业结构调整指导目录》（2024 年本），本项目不属于限制、淘汰类，为允许建设项目，符合国家当前产业政策。

8.2.2 “两高”项目属性判定

对照《国民经济行业分类》（GB/T 4754-2017，2019 年修改单）：本项目聚对苯二甲酸乙二醇酯-1,4-环己烷二甲醇酯（PETG）、（PCTG）属于“C26 化学原料和化学制品制造业——C265 合成材料制造——C2651 初级形态塑料及合成树脂制造”。对照《河南省“两高”项目重点管理范围》（2025

年版)，本项目不属于“两高”项目。

8.2.3 与《河南省空气质量持续改善行动计划的通知》(豫政[2024]12 号) 相符性分析

本项目建设符合“豫政[2024]12 号”相关要求，具体分析见表 8-2。

表 8-2 本项目与“豫政[2024]12 号”相符性分析

具体要求		本项目建设情况	相符性
加强多污染物减排，切实降低排放强度	加快实施低 VOCs 含量原辅材料替代。严格执行涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂 VOCs 含量限值标准，建立多部门联合执法机制，定期对生产企业、销售场所、使用环节进行监督检查。鼓励引导企业生产和使用低 VOCs 含量涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂，推动现有高 VOCs 含量产品生产企业加快升级转型，提高低（无）VOCs 含量产品比重。加大工业涂装、包装印刷、电子制造等行业低（无）VOCs 含量原辅材料替代力度，对完成原辅材料替代的企业纳入“白名单”管理，在重污染天气预警期间实施自主减排。室外构筑物防护和城市道路交通标志基本使用低（无）VOCs 含量涂料。	本项目不使用溶剂型涂料、油墨胶粘剂等物料；有机废气均收集治理达标后排放。	相符
	加强 VOCs 全流程综合治理。按照应收尽收、分质收集原则，将无组织排放转变为有组织排放集中治理。含 VOCs 有机废水储罐、装置区集水井（池）有机废气要密闭收集处理，企业污水处理场排放的高浓度有机废气要单独收集处理。配套建设适宜高效治理设施，加强治理设施运行维护。企业生产设施开停、检维修期间，按照要求及时收集处理退料、清洗、吹扫等作业产生的 VOCs 废气。不得将火炬燃烧装置作为日常大气污染处理设施。规范开展 VOCs 泄漏检测与修复工作，定期开展储罐部件密封性检测，石化、化工行业集中的城市和重点工业园区要在 2024 年年底前建立统一的泄漏检测与修复信息管理平台。2025 年年底前，挥发性有机液体储罐基本使用低泄漏的储罐呼吸阀、紧急泄压阀，汽车罐车基本使用自封式快速接头。	本项目含 VOCs 有机废水储罐、装置区集水井（池）有机废气均密闭收集处理，厂区废水处理站有机废气收集后经喷淋塔+生物滤床处理。排放的高浓度有机废气要单独收集处理。本项目生产装置有机废气经收集后送导热油炉燃烧处理。危废暂存间和质检化验废气均送活性炭装置处理。本项目建成运行后将建立 LDAR 管理平台。	相符

8.2.4 与《关于加强重点行业涉新污染物建设项目环境影响评价工作的意见》(环环评[2025]28 号) 相符性分析

根据生态环境部发布的“环环评[2025]28 号”文件要求：“重点关注重点管控新污染物清单、有毒有害污染物名录、优先控制化学品名录以及《关于持久性有机污染物的斯德哥尔摩公约》（简称《斯德哥尔摩公约》）附件

中已发布环境质量标准、污染物排放标准、环境监测方法标准或其他具有污染治理技术的污染物。”

本项目涉及污染物包括 CHDM、乙二醇、乙醛等有机物，经与《有毒有害大气污染物名录（2018 年）》、《重点管控新污染物清单（2023 年版）》、优先控制化学品名录（第一批）、优先控制化学品名录（第二批）和《斯德哥尔摩公约》中所列污染物对照，本项目所涉及的污染物乙醛被列入《有毒有害大气污染物名录》（2018 年）、《优先控制化学品名录》（第一批）。

对照“环环评[2025]28 号”，本项目不属于“不予审批环评的项目类别”。本项目乙醛为副反应生产，产生量较小，评价将乙醛纳入评价因子，核算了各环节其产生和排放情况；环境质量监测中对乙醛进行了监测及评价；将乙醛纳入项目跟踪监测计划；项目建成后，将乙醛纳入排污许可管理。

综上所述，本项目对乙醛的评价管理满足“环环评[2025]28 号”文件相关要求。

8.2.5 关于印发《河南省重点管控新污染物清单（2024 年版）》的通知（豫环文[2024]163 号）

根据对比《河南省重点管控新污染物清单（2024 年版）》，本项目不涉及该清单内的污染物。

8.2.6 与《河南省 2026 年蓝天保卫战实施方案》（豫环委办[2026]1 号）相符性分析

本项目建设符合《河南省 2026 年蓝天保卫战实施方案》相关要求，具体分析见表 8-3。

表 8-3 本项目与《河南省 2026 年蓝天保卫战实施方案》相符性分析

《河南省 2026 年蓝天保卫战实施方案》具体要求	本项目建设情况	相符性
17. 实施 VOCs 综合治理。按照“可替尽替、应代尽代”的原则，加大工业涂装、包装印刷、家具制造、电子制造等重点行业 VOCs 含量原辅材料替代力度，采用符合有关 VOCs 含量限值标准的涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂。推行活性炭更新更换“码上换”管理，2026 年 4 月底前，采用活性炭吸附治理工艺的企业完成二维码登记、活性炭更换过程相关信息录入、一轮次活性炭更	本项目为合成材料制造，不涉及涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂。评价建议本项目危废间废气、质检化验废气活性炭装置推行更新更换“码上换”管理，实现动态管理。项目建成后，应强化无组织和非正常工况废气排放管控，规范开展泄漏检测	相符

换，实现动态管理。持续开展 VOCs 治理突出问题排查整治，加强污染治理设施运行维护，强化无组织和非正常工况废气排放管控，提高废气收集效率，规范开展泄漏检测与修复（LDAR），2026 年 9 月底前，废水逸散的高浓度 VOCs 废气实现单独收集治理，挥发性有机液体储罐基本使用低泄漏的储罐呼吸阀、紧急泄压阀，汽车罐车基本使用自封式快速接头。	与修复（LDAR）。本项目废水处理站废水逸散的高浓度 VOCs 废气实现单独收集后经喷淋塔+生物滤床处理，挥发性有机液体储罐基本使用低泄漏的储罐呼吸阀、紧急泄压阀，汽车罐车基本使用自封式快速接头。	
18.深化扬尘污染综合治理。全面落实工程施工扬尘防治标准规定，落实防尘覆盖、施工围挡、车辆冲洗、湿法作业、裸地管控等措施。	评价建议本项目施工阶段全面落实工程施工扬尘防治标准规定，落实防尘覆盖、施工围挡、车辆冲洗、湿法作业、裸地管控等措施。	相符

8.2.7 与《河南省 2026 年碧水保卫战实施方案》（豫环委办[2026]4 号）相符性分析

本项目建设符合《河南省 2026 年碧水保卫战实施方案》相关要求，具体分析见表 8-4。

表 8-4 本项目与《河南省 2026 年碧水保卫战实施方案》相符性分析

《河南省 2026 年碧水保卫战实施方案》具体要求	本项目建设情况	相符性
18. 加强水环境安全风险隐患排查整治。持续深化重点河流突发水污染事件环境应急“一河一策一图”成果应用，聚焦化工、医药、皮革鞣制、电镀、涉重金属等重点行业，以及尾矿库、危险化学品储存区、工业园区等重点区域，系统开展水环境风险源排查。加强汛期和枯水期水环境风险防控，强化交通运输领域水环境风险防范，强化次生环境事件风险管控。	本项目属于化工企业，项目建成后，应加强水环境安全风险隐患排查整治。	相符

8.2.8 与《河南省 2026 年净土保卫战实施方案》（豫环委办[2026]6 号）相符性分析

本项目建设符合《河南省 2026 年净土保卫战实施方案》相关要求，具体分析见表 8-5。

表 8-5 本项目与《河南省 2026 年净土保卫战实施方案》相符性分析

《河南省 2026 年净土保卫战实施方案》具体要求	本项目建设情况	相符性
1.强化土壤污染源头防控。持续落实《河南省土壤污染源头防控行动实施方案》，严格保护未污染土壤，推动污染防治关口前移。开展土壤污染重点监管单位隐患排查抽查整治行动，强化对纳入排污许可管理的重点监管单位监督管理，督促指导其按照排污许可证规定和标准规范落实控制有毒有害物质排放、土壤污染隐患排查、自行监测等要求，将隐患排查报告及相关材料上传至重点监管单位土壤和地下水环境管理信息系统，推动突出环境问题整改；	本项目建成后，按照排污许可证规定和标准规范落实控制自行监测等要求。	相符
18.完善环境监测机制。各地按要求抓好土壤重点监管单位自行监测及周边土壤监测，组织开展监测质量抽查。	本项目建成后，按照相关要求自行监测及开展周边土壤监测。	相符

8.2.9 与《关于做好 2025 年夏季挥发性有机物综合治理工作的通知》(豫环办〔2025〕25 号) 相符性分析

本项目建设与“豫环办〔2025〕25 号”文相符，具体相符性分析见下表。

表 8-6 本项目建设与“豫环办〔2025〕25 号”文相符性情况一览表

“豫环办〔2025〕25 号”文件相关要求		本项目情况	相符性	
提升有组织治理能力	开展低效失效污染治理设施排查整治	对于《国家污染防治技术指导目录（2024 年，限制类和淘汰类）》（公示稿）列出的低温等离子、光催化、光氧化等淘汰类 VOCs 治理工艺（恶臭异味治理除外），以及不成熟、不适用、无法稳定达标排放的治理工艺，应依据排放废气特征、VOCs 组分及浓度、生产工况等，通过更换适宜高效治理工艺、原辅材料源头替代等方式实施分类整治。对于采用活性炭吸附工艺的企业，应根据废气排放特征，按照相关工程技术规范设计，使废气在吸附装置中有足够的停留时间。对于治理难度大、单一治理工艺难以稳定达标的企业，宜采用多种技术的组合工艺。加大蓄热式氧化燃烧（RTO）、蓄热式催化燃烧（RCO）、催化燃烧（CO）、沸石转轮吸附浓缩等高效治理技术推广力度。	1、本项目有机废气治理设施不属于《国家污染防治技术指导目录（2024 年，限制类和淘汰类）》（公示稿）列出的不满足要求治理工艺； 2、本项目危废暂存间和质检化验废气，属于低浓度有机废气，采用活性炭吸附装置，废气停留时间满足设计要求； 3、本项目生产工艺废气收集后经废气总管送导热油炉燃烧处理；乙二醇原料储罐废气依托在建 CHDM 一期工程蓄热式催化燃烧后达标排放。	相符
	加强污染治理设施运行维护	直燃式废气燃烧炉（TO）、RTO、采用高温炉（窑）处理有机废气的，废气在燃烧装置的停留时间不少于 0.75s，正常运行时燃烧温度不低于 760℃；CO 和 RCO 等燃烧温度一般不低于 300℃。采用催化燃烧工艺的企业催化剂床层的设计空速宜低于 40000h ⁻¹ 。对于采用一次性吸附工艺的，宜采用颗粒活性炭作为吸附剂，并按设计要求定期更换，更换的吸附剂应封闭保存；对采用吸附—脱附再生工艺的，应定期脱附，并进行回收或销毁处理。采用活性炭吸附工艺的企业，颗粒活性炭碘值不宜低于 800mg/g，蜂窝活性炭碘值不宜低于 650mg/g。	1、本项目生产工艺废气送导热油炉燃烧处理，废气在燃烧装置的停留时间不少于 0.75s，正常运行时燃烧温度不低于 760℃。 2、本项目危废暂存间和质检化验废气，属于低浓度有机废气，采用活性炭吸附装置，属于一次性吸附工艺，采用颗粒活性炭作为吸附剂，并按设计要求定期更换，更换下来的废活性炭经袋装密封后暂存于危废暂存间； 3、本项目活性炭装置采用颗粒活性炭，其碘值不宜低于 800mg/g。	相符
强化无组织排放管控	提升 VOCs 废气收集能力	产生 VOCs 的生产环节优先采用密闭设备、在密闭空间中操作或采用全密闭集气罩收集方式，并保持负压运行；采用集气罩、侧吸风等方式收集无组织废气的，距集气罩开口面最远处的控制风速不低于 0.3 米/秒或按相关行业要求规定执行；推广以生产线或设备为单位设置隔间，收集风量应确保隔间保持微负压；含 VOCs 物料输送应采用重力流或泵送方式，严禁敞开式转运含 VOCs 物料，有机液体进料鼓励采用底部、浸入管给料方式；废气收集系统的输送管道应密闭、	1、本项目工艺环节废气均采用密闭设备，废气由管道收集后经废气总管送导热油炉燃烧处理； 2、本项目含 VOCs 物料输送均采用重力流或泵送方式，不存在敞开式转运含 VOCs 物料的情况； 3、项目装车及灌装过程均采用底部、浸入管给料方式。	相符

		无破损。		
	加强工艺过程无组织排放管控	石油炼制、石油化工、煤化工、焦化、制药、农药行业排放的废水，应采用密闭管道输送；储存、处理设施应在曝气池之前加盖密闭；废水储存池体密闭后应保持微负压状态，采用 U 型管或密封膜现场检测方法排查池体内部负压情况，密封效果差的加快整治。	本项目废水采用密闭管道输送；废水收集池为密闭微负压状态；在曝气池之前加盖密封，废气经喷淋塔+生物滤床处理后达标排放。	相符
		制药、农药、涂料、油墨、胶粘剂等间歇性生产工序较多的行业企业应对进出料、物料输送、搅拌、固液分离、干燥、灌装、取样等过程采取密闭化措施。	本项目反应釜均为密闭操作，产生的有机废气收集后经废气总管送导热油炉燃烧处理	相符
		以石油炼制、石油化工、有机化工、煤化工、焦化、制药、农药等行业为重点，组织载有气态、液态 VOCs 物料的设备与管线组件密封点大于等于 1000 个的企业完成 LDAR 工作，规范建立电子台账记录	本项目设备与管线组件密封点大于 1000 个，建成运行后，企业将按规定完成 LDAR 工作并建立电子台账记录	相符

8.2.10 与《许昌市 2026 年蓝天保卫战实施方案》（许环委办[2026]2 号）相符性分析

本项目建设符合《许昌市 2026 年蓝天保卫战实施方案》相关要求，具体分析见表 8-7。

表 8-7 本项目与《许昌市 2026 年蓝天保卫战实施方案》相符性分析

《许昌市 2026 年蓝天保卫战实施方案》具体要求	本项目建设情况	相符性
6. 开展工业炉窑、锅炉清洁能源替代。加快推进使用高污染燃料工业炉窑、燃油锅炉清洁低碳能源替代。	本项目导热油炉采用园区焦、炉煤气作为燃料，并配套 SCR 脱硝、NaHCO ₃ 干法脱硫、布袋除尘器措施。	相符
13. 实施重点行业绩效创 A 晋 B 行动。聚焦火电、垃圾发电、钢铁、焦化、水泥熟料、平板玻璃、汽车整车制造、工业涂装、包装印刷、铸造、再生金属、陶瓷等重点行业，建立创 A 晋 B 企业清单，编制“一企一策”提升方案，落实项目审批、环保税减免、资金奖补、差别化电价等政策激励，建立常态化指导帮扶和动态调整机制。推动企业全面创 A 晋 B。	本项目属于生产合成树脂的企业，本项目按照《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021 年补充修订版）》炼油与石油化工企业 A 级绩效指标要求进行建设。	相符
15. 开展工业企业深度治理。……依据《国家污染防治技术指导目录》，持续开展锅炉、炉窑、涉 VOCs 企业低效失效大气污染治理设施排查，对工艺不适用、功能不完善、运维不到位、无法稳定达标排放的污染治理设施实施分类整治，全面提升环境管理水平。	本项目导热油炉采用园区焦炉煤气作为燃料，并配套 SCR 脱硝、NaHCO ₃ 干法脱硫、布袋除尘器措施；有机废气处理措施不涉及低效失效大气污染治理设施；根据设计资料，废气经处理后均可实现稳定达标排放。	相符
16. 实施 VOCs 综合治理。按照“可替尽替、应代尽代”的原则，加大工业涂装、包装印刷、家具制造、电子制造等重点行业 VOCs 含量原辅材料替代力度，采用符合有关 VOCs 含量限值标准的涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂。推行活性炭更新更换“码上换”管理，2026 年 4 月底前，各县（市、区）采用活性炭吸附治理工艺的企业完成二维码登记、活性炭更换过程相关信息录入、一	本项目为合成材料制造，不涉及涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂。评价建议本项目危废间废气、质检化验废气活性炭装置推行更新更换“码上换”管理，实现动态管理。项目建成后，应强化无组织和非正常工况废气排放管控，规范开展泄漏检测	相符

轮次活性炭更换,实现动态管理。持续开展 VOCs 治理突出问题排查整治,加强污染治理设施运行维护,强化无组织和非正常工况废气排放管控,提高废气收集效率。2026 年 4 月底前,完成泄漏检测与修复(LDAR)。2026 年 6 月底前,废水逸散的高浓度 VOCs 废气实现单独收集治理,挥发性有机液体储罐基本使用低泄漏的储罐呼吸阀、紧急泄压阀,汽车罐车基本使用自封式快速接头。	与修复(LDAR)。本项目废水处理站废水逸散的高浓度 VOCs 废气实现单独收集后经喷淋塔+生物滤床处理,挥发性有机液体储罐基本使用低泄漏的储罐呼吸阀、紧急泄压阀,汽车罐车基本使用自封式快速接头。	
17. 深化扬尘污染综合治理。压实行业主管部门施工扬尘监管职责,全面落实工程施工扬尘防治标准规定,落实施工报备、三员管理、防尘覆盖、施工围挡、车辆冲洗、湿法作业、裸地管控等措施,全面提升扬尘治理精细化水平。	评价建议本项目施工阶段全面落实工程施工扬尘防治标准规定,落实施工报备、三员管理、防尘覆盖、施工围挡、车辆冲洗、湿法作业、裸地管控等措施,全面提升扬尘治理精细化水平。	相符
25. 提高环境监测监控能力。按照《环境监管重点单位名录管理办法》规定,对新增符合纳入条件的涉气企业、《排污许可证申请与核发技术规范》规定应当实现自动监测的涉气企业、建有烧成工序的耐火材料企业,全部纳入《许昌市环境监管重点单位名录》,纳入的涉气企业应当完成自动在线监控设备安装并与生态环境管理部门联网,逾期未安装联网的依法予以查处;对未纳入的涉气企业,应当安装用电监控、视频监控等设备并保持正常运行,自证守法生产。推进钢铁、焦化等重点行业企业完善 DCS 系统,对生产工况、治污设施、污染物排放等各类在线监测视频监控相关数据信息与省、市生态环境部门联网,实现全流程、全时段监控。稳步提升数据质量、预警水平与监测效能。加强空气质量自动监测站点管理,做好基础保障与运维质控,确保设备稳定运行、数据真实准确,严防人为干扰。严格执行《生态环境监测条例》,加强污染源监测,开展排污单位监督性监测与自行监测专项检查,规范企业自行监测。	本项目为合成材料制造,项目建成后按照《排污许可证申请与核发技术规范》规定进行监测,按相关要求完成自动在线监控设备安装并与生态环境管理部门联网,按相关要求安装用电监控、视频监控等设备并保持正常运行,自证守法生产,按相关要求自行监测。	相符

8.2.11 与《襄城县 2026 年蓝天保卫战实施方案》(襄环攻坚办[2026]1 号)相符性分析

本项目建设符合《襄城县 2026 年蓝天保卫战实施方案》相关要求,具体分析见表 8-8。

表 8-8 本项目与《襄城县 2026 年蓝天保卫战实施方案》相符性分析

《襄城县 2026 年蓝天保卫战实施方案》具体要求	本项目建设情况	相符性
4.开展工业炉窑、锅炉清洁能源替代。加快推进现有使用高污染燃料工业炉窑的清洁能源替代,推动分散低质生物质锅炉整合升级;淘汰 2 蒸吨/小时及以下生物质锅炉。全县不再新建燃用高污染燃料工业炉窑,城市规划区内不再新建生物质锅炉。	本项目导热油炉采用园区焦炉煤气作为燃料,并配套干法脱硫及 SCR 脱硝措施。	相符
10.推动非道路移动机械绿色发展。工业企业、物流园区、施工工地、矿山、铁路货场新增或更新的厂内车辆和非道路移动机械原则上采用新能源。城市建成区工业企业和施工项目非道路移动机械原则上使用新能源或国四排放标准机械,其中工业企业新能源占比不低于 60%、施	评价建议建设单位场内厂内车辆和非道路移动机械原则上采用新能源。	相符

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

工项目新能源占比不低于 40%，并严格落实作业调控要求。		
11.实施重点行业绩效创 A 晋 B 行动。聚焦火电、焦化、工业涂装、包装印刷、碳素、水泥等重点行业，建立创 A 晋 B 企业清单，编制“一企一策”提升方案，落实项目审批、环保税减免、资金奖补、差别化电价等政策激励，建立常态化指导帮扶和动态调整机制。推动企业全面创 A 晋 B，	本项目属于生产合成树脂的企业，本项目按照《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021 年补充修订版）》炼油与石油化工企业 A 级绩效指标要求进行建设。	相符
13.开展工业企业深度治理。……依据《国家污染防治技术指导目录》，持续开展锅炉、炉窑、涉 VOCs 企业低效失效大气污染治理设施排查，对工艺不适用、功能不完善、运维不到位、无法稳定达标排放的污染治理设施实施分类整治，全面提升环境管理水平。	本项目导热油炉采用园区焦炉煤气作为燃料，并配套干法脱硫及 SCR 脱硝措施；有机废气处理措施不涉及低效失效大气污染治理设施；根据设计资料，废气经处理后均可实现稳定达标排放。	相符
14.实施 VOCs 综合治理。按照“可替尽替、应代尽代”的原则，加大工业涂装、包装印刷、家具制造、电子制造等重点行业 VOCs 含量原辅材料替代力度，采用符合有关 VOCs 含量限值标准的涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂。推行活性炭更新更换“码上换”管理，2026 年 4 月底前，采用活性炭吸附治理工艺的企业完成二维码登记、活性炭更换过程相关信息录入、一轮次活性炭更换，实现动态管理。持续开展 VOCs 治理突出问题排查整治，加强污染治理设施运行维护，强化无组织和非正常工况废气排放管控，提高废气收集效率。2026 年 4 月底前，完成泄漏检测与修复(LDAR)。2026 年 6 月底前，废水逸散的高浓度 VOCs 废气实现单独收集治理，挥发性有机液体储罐基本使用低泄漏的储罐呼吸阀、紧急泄压阀，汽车罐车基本使用自封式快速接头。	本项目为合成材料制造，不涉及涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂。评价建议本项目危废间废气、质检化验废气活性炭装置推行更新更换“码上换”管理，实现动态管理。项目建成后，应强化无组织和非正常工况废气排放管控，规范开展泄漏检测与修复(LDAR)。本项目废水处理站废水逸散的高浓度 VOCs 废气实现单独收集后经喷淋塔+生物滤床处理，挥发性有机液体储罐基本使用低泄漏的储罐呼吸阀、紧急泄压阀，汽车罐车基本使用自封式快速接头。	相符
15.深化扬尘污染综合治理。压实行业主管部门施工扬尘监管职责，全面落实工程施工扬尘防治标准规定，落实施工报备、三员管理、防尘覆盖、施工围挡、车辆冲洗、湿法作业、裸地管控等措施，全面提升扬尘治理精细化水平。	评价建议本项目施工阶段全面落实工程施工扬尘防治标准规定，落实施工报备、三员管理、防尘覆盖、施工围挡、车辆冲洗、湿法作业、裸地管控等措施，全面提升扬尘治理精细化水平。	相符
23.提高环境监测监控能力。按照《环境监管重点单位名录管理办法》规定，对新增符合纳入条件的涉气企业、《排污许可证申请与核发技术规范》规定应当实现自动监测的涉气企业、建有烧成工序的耐火材料企业，全部纳入《许昌市环境监管重点单位名录》，纳入的涉气企业应当完成自动在线监控设备安装并与生态环境管理部门联网，逾期未安装联网的依法予以查处；对未纳入的涉气企业，应当安装用电监控、视频监控等设备并保持正常运行，自证守法生产。推进钢铁、焦化等重点行业企业完善 DCS 系统，对生产工况、治污设施、污染物排放等各类在线监测视频监控相关数据信息与省、市生态环境部门联网，实现全流程、全时段监控。稳步提升数据质量、预警水平与监测效能。加强空气质量自动监测站点管理，做好基础保障与运维质控，确保设备稳定运行、数据真实准确，严防人为干扰。严格执行《生态环境监测条例》，加强污染源监测，开展排污单位监督性监测与自行监测专项检查，规范企业自行监测。	本项目为合成材料制造，项目建成后按照《排污许可证申请与核发技术规范》规定进行监测，按相关要求完成自动在线监控设备安装并与生态环境管理部门联网，按相关要求安装用电监控、视频监控等设备并保持正常运行，自证守法生产，按相关要求自行监测。	相符

8.2.12 《河南省工业园区污水收集处理设施补短板行动方案》（豫环文[2024]80号）

根据《河南省工业园区污水收集处理设施补短板行动方案》（豫环文[2024]80号）：化工园区“污水零直排区”建设行动。结合化工园区实际情况，建设化工废水“一企一管或多厂专管、明管输送”配套管网，配套管网应覆盖化工废水排放企业；配套管网应进行标识化管理，做到依据标识可寻可查可检和溯源。

本项目位于襄城县先进制造业开发区属于化工园区，根据本项目设计方案，本项目建成后配套建设废水“一企一管”专用明管管道，厂区废水经厂区废水处理站处理后，通过“一企一管”专用废水管道排入襄城县第二污水处理厂。

8.2.13 《河南省化工园区认定工作指南（2026年版）》

根据《河南省化工园区认定工作指南（2026年版）》：14 化工园区应按照分类收集、分质处理要求，配备专业化工生产废水集中处理设施（独立建设或依托骨干企业）及专管或明管输送的配套管网，园区内废水做到应纳尽纳、集中处理和达标排放。

本项目属于化工企业，位于襄城县先进制造业开发区属于化工园区，根据本项目设计方案，本项目建成后，配套建设废水“一企一管”专用明管管道，厂区废水经厂区废水处理站处理后，通过“一企一管”专用废水管道排入襄城县第二污水处理厂。

8.2.14 与区域生态环境分区管控相符性分析

8.2.14.1 河南省生态环境分区管控

2024年2月，河南省生态环境厅发布了《河南省生态环境分区管控总体要求》（2023年版），按照“1+1+4”的整体架构，即全省生态环境总体准入要求、重点区域（京津冀及周边地区）生态环境管控要求、重点流域（省辖黄河流域、省辖淮河流域、省辖海河流域、省辖长江流域）生态管

控要求，对河南省生态环境分区管控提出了总体要求。

对照《河南省生态环境分区管控总体要求》（2023 年版），本项目涉及的重点区域为“京津冀及周边地区”中的许昌地区；纳污水体属省辖淮河流域；本项目厂区位于许昌市襄城县先进制造业开发区（单元编码 ZH4110252001）；距离该项目最近的生态保护红线是河南省许昌市襄城县生态保护红线-生态功能重要，距离约 2.194km；距离该项目最近的水源地是许昌市北汝河（准保护区），距离约 2.231km；该项目周边 10km 无森林公园；该项目周边 10km 无风景名胜区。经河南省生态环境分区管控应用平台研判分析，初步判定本项目无空间冲突。

本项目与河南省生态环境分区管控要求（2023 年版）中相关条款的相符性分析见表 8-9~表 8-11。

由表 8-9~表 8-11 可知，本项目建设符合河南省生态环境分区管控要求（2023 年版）重点管控单元、京津冀及周边地区、省辖淮河流域等分区管控要求。

8.2.14.2 许昌市“三线一单”生态环境分区管控

根据《许昌市人民政府关于实施“三线一单”生态环境分区管控的意见》（许政〔2021〕18 号），全市共划定生态环境管控单元 48 个，包括优先保护单元、重点管控单元和一般管控单元三类，环境管控单元内开发建设活动实施差异化管理。

① 优先保护单元。优先保护单元 9 个，占全市国土面积的 6.2%。主要包括生态保护红线、饮用水水源地及保护区、南水北调干渠及保护区、湿地公园、地质公园、森林公园及其他生态功能重要区和生态环境敏感区。优先保护单元以生态环境保护优先为原则，按照保护对象不同属性和功能，严格按照法律法规和有关规定，依法禁止或限制有关开发建设活动，优先开展生态保护修复，提高生态系统服务功能，确保生态环境功能不降低。

② 重点管控单元。重点管控单元 34 个，占全市国土面积的 67.68%。

主要包括产业集聚区、各类园区、重点城镇规划区内等开发强度高、污染物排放强度大的区域及生态环境问题相对集中的区域。重点管控单元主要推动空间布局优化和产业结构转型升级,按照差别化的生态环境准入要求,坚决遏制高耗能、高排放项目盲目发展,深化污染治理,提高资源利用效率,减少污染物排放,防控生态环境风险,稳步改善生态环境质量。

③ 一般管控单元,一般管控单元 5 个,占全市国土面积的 26.12%,主要是以农业生产活动为主的区域,为优先保护单元、重点管控单元以外的区域。一般管控单元以经济社会可持续发展为导向,主要落实生态环境保护的基本要求,生态环境质量得到保持或改善。

④ 生态环境准入清单。以环境管控单元为基础,从空间布局约束、污染物排放管控、环境风险防控、资源开发利用效率四个维度,建立“1+48”两个层级的生态环境准入清单。“1”为全市生态环境总体准入要求,“48”为各环境管控单元环境准入及管控要求。

本项目厂址位于襄城县先进制造业开发区南区,属于重点防控单元。

8.2.14.3 襄城县先进制造业开发区

本项目厂址位于襄城县先进制造业开发区,属于重点管控单元(ZH4110252001),本项目建设与该管控单元管控要求情况相符性分析见下表。

表 8-9 本项目与河南省生态环境分区管控总体要求（2023 年版）-全省生态环境总体准入要求相符性分析

环境管控单元分区	管控类型	准入要求	项目情况	相符性
重点管控单元	空间布局约束	1. 根据国家产业政策、区域定位及环境特征等，建立差别化的产业准入要求，鼓励建设符合规划环评的项目。 2. 推行绿色制造，支持创建绿色工厂、绿色园区、绿色供应链。 3. 推进新建石化化工项目向资源环境优势基地集中，引导化工项目进区入园，促进高水平集聚发展。 4. 强化环境准入约束，坚决遏制“两高一低”项目盲目发展，对不符合规定的项目坚决停批停建。 5. 涉及产能置换的项目，被置换产能及其配套设施关停后，新建项目方可投产。 6. 加快城市建成区内重污染企业就地改造、退城入园、转型转产或关闭退出。 7. 将土壤环境要求纳入国土空间规划，根据土壤污染状况和风险合理规划土地用途。对列入建设用地土壤污染风险管控和修复名录的地块，不得作为住宅、公共管理与公共服务用地；不得办理土地征收、回购、收购、土地供应以及改变土地用途等手续。 8. 在集中供热管网覆盖地区，禁止新建、扩建分散燃煤供热锅炉。	1. 本项目位于许昌市襄城县先进制造业开发区，项目建设符合规划环评相关要求。 2. 本项目产品为高端聚酯材料。 3. 本项目属于化工项目，项目位于襄城县先进制造业开发区内。 4. 本项目不属于“两高”项目，不属于不符合规定的项目。 5. 本项目不涉及产能置换。 6. 本项目位于园区内。 7. 本项目位于现有厂区内，不涉及土壤污染风险管控和修复名录的地块，不涉及土地征收、回购、收购、土地供应以及改变土地用途等手续。 8. 本项目不涉及燃煤供热锅炉。	相符
	污染物排放管控	1. 重点行业建设项目应满足区域、流域控制单元环境质量改善目标管理要求。 2. 强化项目环评及“三同时”管理。新建、扩建“两高”项目应采用先进的工艺技术和装备，单位产品污染物排放强度应达到清洁生产先进水平，其中，国家、省绩效分级重点行业新建、扩建项目达到 A 级水平，改建项目达到 B 级以上水平。 3. 以钢铁、焦化、铸造、建材、有色、石化、化工、工业涂装、包装印刷、电镀、制革、石油开采、造纸、纺织印染、农副食品加工等行业为重点，开展全流程清洁化、循环化、低碳化改造；加快推进钢铁、水泥、焦化行业超低排放改造。 4. 深入推进低挥发性有机物含量原辅材料源头替代，全面推广使用低挥发性有机物含量的涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂等新兴原辅材料。 5. 采矿项目矿井涌水应尽可能回用生产或综合利用，外排矿井涌水应满足受纳水体水功能区划和控制断面水质要求；选厂的生产废水及初期雨水、矿石及废石场的淋溶水、尾矿库澄清水及渗滤水应收集回用，不外排。 6. 新建、扩建开发区、工业园区同步规划建设污水收集和集中处理设施，强化工业废水处理设施运行管理，确保稳定达标排放；按照“减量化、稳定化、无害化、资源化”要求，加快城镇污水处理厂污泥处理设施建设，新建污水处理厂必	1. 本项目建设满足区域、流域控制单元环境质量改善目标管理要求。 2. 项目属于化工行业，满足绩效分级 A 级要求。 3. 本项目清洁生产达到国内先进水平； 4. 本项目不涉及涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂等。 5. 不涉及 6. 不涉及 7. 项目采取减振降噪措施，加强厂区内固定设备、运输工具、货物装卸等噪声源管理，同时避免突发噪声扰民。	相符

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

环境管控单元分区	管控类型	准入要求	项目情况	相符性
		须有明确的污泥处置途径；依法查处取缔非法污泥堆放点，禁止重金属等污染物不达标的污泥进行土地利用。 7. 鼓励企业采用先进治理技术，打造行业噪声污染治理示范典型。排放噪声的工业企业应切实采取减振降噪措施，加强厂区内固定设备、运输工具、货物装卸等噪声源管理，同时避免突发噪声扰民。		
	环境风险防控	1. 依法推行农用地分类管理制度，强化受污染耕地安全利用和风险管控；用途变更为住宅、公共管理与公共服务用地及有土壤污染风险的建设用地地块，应当依法开展土壤污染状况调查；污染地块经治理与修复，并符合相应规划用地土壤环境质量要求后，方可进入用地程序；合理规划污染地块土地用途，鼓励农药、化工等行业中重度污染地块优先规划用于拓展生态空间。 2. 以涉重涉危及有毒有害等行业企业为重点，加强水环境风险日常监管；推进涉水企业的环境风险排查整治、风险预防设施项目建设；制定水环境污染事故处置应急预案，加强上下游联防联控，防范跨界水环境风险，提升环境应急处置能力。 3. 化工园区内涉及有毒有害物质的重点场所或者重点设施设备（特别是地下储罐、管网等）应进行防渗漏设计和建设，消除土壤和地下水污染隐患；建立完善的生态环境监测监控和风险预警体系，相关监测监控数据应接入地方监测预警系统；建立满足突发环境事件情形下应急处置需求的应急救援体系、预案、平台和专职应急救援队伍，配备符合相关国家标准、行业标准要求的人员和装备。	1. 不涉及。 2. 评价建议本项目加强水环境风险日常监管；项目建成后应进行水环境风险排查整治、风险预防设施项目建设；制定水环境污染事故处置应急预案，加强上下游联防联控，防范跨界水环境风险，提升环境应急处置能力。 3. 本项目装置区、废水处理站等进行防渗漏设计，消除土壤和地下水污染隐患；评价建议项目建成后建立完善的生态环境监测监控和风险预警体系，相关监测监控数据应接入地方监测预警系统；建立满足突发环境事件情形下应急处置需求的应急救援体系、预案、平台和专职应急救援队伍，配备符合相关国家标准、行业标准要求的人员和装备。	相符
	资源利用效率	1. “十四五”时期，规模以上工业单位增加值能耗下降 18%，万元工业增加值用水量下降 10%。 2. 新建、扩建“两高”项目单位产品物耗、能耗、水耗等达到清洁生产先进水平。 3. 实施重点领域节能降碳改造，到 2025 年钢铁、电解铝、水泥、炼油、乙烯、焦化等重点行业产能达到能效标杆水平的比例超过 30%，行业整体能效水平明显提升，碳排放强度明显下降，绿色低碳发展能力显著增强。 4. 对以煤、石油焦、渣油、重油等为燃料的锅炉和工业炉窑，加快使用工业余热、电厂热力、清洁能源等进行替代。 5. 除应急取（排）水、地下水监测外，在地下水禁采区内，禁止取用地下水；在地下水限采区内，禁止开凿新的取水井或者增加地下水取水量。	1. 不涉及。 2. 本项目不属于“两高”项目。 3. 本项目不属于钢铁、电解铝、水泥、炼油、乙烯、焦化等重点行业。 4. 本项目不涉及煤、石油焦、渣油、重油等为燃料的锅炉和工业炉窑。 5. 本项目由园区供水管网供水。	相符

表 8-10 本项目与河南省生态环境分区管控总体（2023 年版）-重点区域生态环境管控要求相符性分析

区域	管控类型	管控要求	项目情况	相符性
京津冀及周边地区（郑州、开封、洛阳、平顶山、安阳、鹤壁、新乡、焦作、濮阳、许昌、漯河、三门峡、商丘、周口市以及济源示范区）	空间布局约束	1. 坚决遏制“两高”项目盲目发展，落实《中共河南省委河南省人民政府关于深入打好污染防治攻坚战实施意见》中关于空间布局约束的相关要求。 2. 严控磷铵、电石、黄磷等行业新增产能，禁止新建用汞的（聚）氯乙烯产能，加快低效落后产能退出。 3. 原则上禁止新建企业自备燃煤机组，有序关停整合 30 万千瓦以上热电联产机组供热合理半径范围内的落后燃煤小热电机组（含自备电厂）。 4. 优化危险化学品生产布局，禁止在化工园区外新建、扩建危险化学品生产项目。新建危险化学品生产项目必须进入通过认定的一般或较低安全风险化工园区（与其他行业生产装置配套建设的项目除外）。 5. 新建、扩建石化项目不得位于黄河干支流岸线管控范围内等法律法规明令禁止的区域，尽可能远离居民集中区、医院、学校等环境敏感区。 6. 严格采矿权准入管理，新建露天矿山项目原则上必须位于省级矿产资源规划划定的重点开采区内，鼓励集中连片规模化开发。	1. 本项目不属于“两高”项目。 2. 不涉及。 3. 本项目不涉及燃煤机组。 4. 本项目位于襄城县先进制造业开发区。 5. 本项目不在黄河干支流岸线管控范围内等法律法规明令禁止的区域，尽可能远离居民集中区、医院、学校等环境敏感区。 6. 不涉及。	相符
	污染物排放管控	1. 落实超低排放要求、无组织排放特别控制要求。 2. 聚焦夏秋季臭氧污染，推进挥发性有机物和氮氧化物协同减排。以石化、化工、涂装、医药、包装印刷、油品储运销等行业领域为重点，推进挥发性有机物综合治理，实施原辅材料和产品源头替代工程。 3. 全面淘汰国三及以下排放标准营运中重型柴油货车；推进大宗货物“公转铁”“公转水”。 4. 全面推广绿色化工制造技术，实现化工原料和反应介质、生产工艺和制造过程绿色化，从源头上控制和减少污染。 5. 推行农业绿色生产方式，协同推进种植业、养殖业节能减排与污染治理；推广生物质能、太阳能等绿色用能模式，加快农业及农产品加工设施等可再生能源替代。	1. 本项目属于化工行业，目前无超低排放要求， 2. 本项目有机废气经过治理后能满足相关标准要求。 3. 本项目不涉及大宗货物，厂区车辆全面淘汰国三及以下排放标准营运中重型柴油货车。 4. 本项目采用两段酯化和三段缩聚工艺制造 PETG/PCTG，化工原料和反应介质、生产工艺和制造过程绿色化，从源头上控制和减少污染。 5. 不涉及。	相符
	环境风险防控	1. 对无法实现低 VOCs 原辅材料替代的工序，在保证安全情况下，应在密闭设备、密闭空间作业或安装二次密闭设施。 2. 矿山开采、选矿、运输过程中，应采取相应的防尘措施，化学矿、有	1. 本项目在保证安全情况下，生产装置均为密闭设备。 2. 不涉及。	相符

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

区域	管控类型	管控要求	项目情况	相符性
		色金属矿石及产品堆场应采取“三防”措施。 3. 加强空气质量预测预报能力，完善联动应急响应体系，强化区域联防联控。	3. 不涉及。	
	资源利用效率	1. 严格合理控制煤炭消费，“十四五”期间完成省定煤炭消费总量控制目标。 2. 到 2025 年，吨钢综合能耗达到国内先进水平。 3. 到 2025 年，钢铁、石化化工、有色金属、建材等行业重点产品能效达到国际先进水平，规模以上工业单位增加值能耗比 2020 年下降 13.5%。	1. 本项目不涉及煤炭消费。 2. 不涉及。 3. 本项目产品能效达到国际先进水平。	相符

表 8-11 本项目与河南省生态环境分区管控总体（2023 年版）-重点流域生态环境管控要求相符性分析

区域	管控类型	管控要求	项目情况	相符性
省辖淮河流域	空间布局约束	1. 禁止在淮河流域新建化学制浆造纸企业，以及新建制革、化工、印染、电镀、酿造等污染严重的小型企业。 2. 严格落实南水北调干渠水源地保护的有关规定，避免水体受到污染。	1. 本项目不属于化学制浆造纸企业，以及新建制革、化工、印染、电镀、酿造等污染严重的小型企业。 2. 不涉及。	相符
	污染物排放管控	1. 严格执行洪河、惠济河、贾鲁河、清潁河流域水污染物排放标准，控制排放总量。 2. 推进城镇污水处理厂建设，提升污水收集效能。加强农业农村污染防治，以乡镇政府所在地、南水北调中线工程总干渠沿线村庄为重点，梯次推进农村生活污水治理；加快推进畜禽粪污资源化利用。	1. 不涉及。 2. 不涉及。	相符
	环境风险防控	1. 以涡河、惠济河、包河、沱河、浍河等河流跨省界河段为重点，加大跨省界河流污染整治力度，推进闸坝优化调度。 2. 对具有通航功能的重点河流加强船舶污染物防控，防治事故性溢油和操作性排放的油污染。	1. 不涉及。 2. 不涉及。	相符
	资源利用效率	1. 在提高工业、农业和城镇生活用水节约化水平的同时，提高非常规水利用率；重点抓好缺水城市污水再生利用设施建设与改造。 2. 在粮食核心区规模化推行高效节水灌溉；实施工业节水减排行动，大力推进工业水循环利用，推进节水型企业、节水型工业园区建设。 3. 重点推进南水北调受水区地下水压采工作，加快公共供水管网建设，逐步关停自备井。	1. 评价建议本项目用水节约化水平。 2. 评价建议本项目运行中实施工业节水减排行动，推进工业水循环利用。 3. 不涉及。	相符

表 8-12 本项目建设与襄城县先进制造业开发区重点管控单元管控要求相符性情况一览表

管控单元	管控要求		本项目	相符性
ZH41102520001 (重点管控单元)	空间布局约束	1、严格控制新建、改建及扩建高排放、高污染项目。 2、高污染燃料禁燃区内，禁止新建、扩建燃用高污染燃料的项目（集中供热、热电联产设施除外）。 3、限制不符合开发区发展规划和功能定位的工业企业入驻。 4、落实开发区内村庄、居民点搬迁、安置计划。 5、新建、改建、扩建“两高”项目应符合生态环境保护法律法规和相关法定规划，满足重点污染物排放总量控制、碳排放达峰目标、“三线一单”、相关规划环评和相应行业建设项目环境准入条件、环评文件审批原则要求。 6、鼓励优先高端装备、新材料等新兴战略产业，鼓励延长集聚区主导产业链，符合集聚区功能定位的项目入驻。	1.本项目不属于“两高”项目； 2.本项目生产不使用煤； 3.本项目在建工程以园区首创化工副产氢气为原料生产 CHDM，本项目以 PTA、乙二醇、CHDM 生产 PETG、PCTG，属于产业链延长发展，符合开发区发展规划； 4.不涉及； 5.本项目不属于“两高”项目，项目建设污染物排放满足总量控制、“三线一单”以及开发区规划和规划环评的要求； 6.本项目产品为高端塑料 PETG、PCTG，属于主导产业链延长发展。	相符
	污染物排放管控	1、新建涉 VOCs 排放的化工、工业涂装等重点行业企业实行区域内 VOCs 排放等量或倍量削减替代。 2、企业废水必须实现全收集、全处理。配备完善的污水处理、中水回用、垃圾集中收集等设施。污水集中处理设施实现管网全配套。 3、加强工业炉窑及锅炉提标改造。推进焦化企业废气实施超低排放改造。 4、对现有工业粉尘、VOCs 排放源开展综合治理，确保稳定达标排放。鼓励企业使用低（无）VOCs 原辅材料，加快重点行业绩效分级建设。 5、新建耗煤项目还应严格按照规定采取煤炭消费减量替代措施，不得使用高污染燃料作为煤减量替代措施。 6、已出台超低排放要求的“两高”行业建设项目应满足超低排放要求。 7、污染地块治理与修复期间应当采取有效措施，防止对地块及其周边环境造成二次污染。治理与修复过程中产生的废水废气和固体废物按照国家有关规定进行处理或者处置，并达到相关环境标准和要求。	1.本项目新增 VOCs 排放实施倍量替代； 2.本项目生产废水、生活污水经废水处理站处理后，与清净水一并排至襄城县第二城市污水处理厂； 3.本项目导热油炉使用焦炉煤气作燃料，采用 SCR 脱硝、NaHCO ₃ 干法脱硫、布袋除尘器处理措施，废气排放满足《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）标准要求； 4.本项目 VOCs 物料储罐均采用固定顶罐，储罐均实施氮气保护，装卸车采用下装方式，乙二醇储罐废气依托在建 CHDM 一期工程蓄热式催化燃烧装置处	相符

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

		8、新建“两高”项目应按照《关于加强重点行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》要求，依据区域环境质量改善目标，制定配套区域污染物削减方案，采取有效的污染物区域削减措施，腾出足够的环境容量。	理，生产工艺废气收集后经废气总管送导热油炉燃烧处理；废气污染物均能达标排放；项目非正常工况废气收集后送现有工程地面火炬焚烧处理； 5.项目不使用煤炭； 6.本项目不属于“两高项目”； 7.本项目生产废水、生活污水经废水处理站处理后，与清净下水一并排至襄城县第二城市污水处理厂； 8.项目废气污染均能达标排放，项目建设按照《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021 年补充修订版）》石油化工行业 A 级指标进行建设。	
	环境风险	1、开发区应结合《化工园区建设标准和认定管理办法（试行）》要求，成立环境应急组织机构，制定突发环境事件应急预案，配套建设突发事件应急物资及应急设施，并定期进行演练。 2、对涉重或危险化学品行业企业加强管理，建立土壤和地下水污染隐患排查治理制度、风险防控体系和长效监管机制。 3、涉重金属及危险化学品生产、储存、使用等企业在拆除生产设施设备、污染治理设施时，要事先制定残留污染物清理和安全处置方案。 4、充分利用企业用地调查成果和注销、撤销排污许可的息，考虑行业、生产年限等因素，确定优先监管地块，并按要求采取污染管控措施。	评价建议企业应按照本次评价要求落实各类环境风险防范措施，并制定环境风险应急预案报当地环保局备案并定期演练	相符
	资源开发效率要求	1、依托产业集聚区污水处理厂建设再生水回用配套设施，提高再生水利用率。 2、加快集聚区基础设施建设，实现集聚区内生产生活集中供水，逐步取缔关闭企业自备地下水井。	本项目用水采用园区集中供水，不使用自备地下水井。	相符

8.2.15 与《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021年补充修订版）》A级企业要求的相符性分析

根据《国民经济行业分类》（GB/T4754-2017）（2019年修改），本项目PETG、PCTG生产的行业类别属于“C26化学原料和化学制品制造业——C265合成材料制造——C2651初级形态塑料及合成树脂制造”；由此对照《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021年补充修订版）》（环办大气函[2020]340号）（下称应急减排指南）可知，项目在应急减排指南中执行“炼油与石油化学工业”中“石油化学工业”行业要求。本项目严格按照应急减排指南中“炼油与石油化学工业”基本要求进行建设，具体分析情况见表8-13。

表 8-13 本项目与应急减排指南中“炼油与石油化工行业”绩效分级指标基本要求对照分析

差异化指标	A 级企业	本项目情况	按照绩效 A 级标准建设
泄漏检测与修复	严格按照《石化企业泄漏检测与修复工作指南》开展 LDAR 工作，建立 LDAR 信息管理平台，全厂所有动静密封点检测数据、检测设备信息、检修人员等信息传输至平台，实现检测计划、进度、数据以及泄漏修复的查询、分析和统计功能	本项目建成运行后将严格按照《石化企业泄漏检测与修复工作指南》开展 LDAR 工作，建立 LDAR 信息管理平台，全厂所有动静密封点检测数据、检测设备信息、检修人员等信息传输至平台，实现检测计划、进度、数据以及泄漏修复的查询、分析和统计功能	是
工艺有机废气治理	1、NMHC 浓度 $\geq 500\text{mg/m}^3$ 的工艺有机废气全部收集并引至有机废气治理设施，采用燃烧工艺(包括直接燃烧、催化燃烧和蓄热燃烧)进行最终处理，或送工艺加热炉、锅炉、焚烧炉直接燃烧处理； 2、NMHC 浓度 $< 500\text{mg/m}^3$ 的工艺有机废气全部收集并引至有机废气治理设施，或送工艺加热炉、锅炉、焚烧炉直接燃烧处理	本项目 NMHC 浓度 $\geq 500\text{mg/m}^3$ 的工艺有机废气全部收集并引至导热油炉直接燃烧处理	是
	对于储存物料的真实蒸气压 $\geq 76.6\text{kPa}$ 的有机液体储罐采用压力罐或其他等效措施	本项目不涉及	/
储罐	1、对储存物料的真实蒸气压 $\geq 2.8\text{kPa}$ 但 $< 76.6\text{kPa}$ ，且容积 $\geq 75\text{m}^3$ 的有机液体储罐，采用高级密封方法的浮顶罐(占比 $\geq 80\%$)，或采用固定顶罐安装密闭排气系统至有机废气治理设施，或采用气相平衡系统，或其他等效措施； 2、符合第 1 条的固定顶罐排气采用吸收、吸附、冷凝、膜分离等及其组合工艺回收处理后，采用燃烧工艺(包括直接燃烧、催化燃烧和蓄热燃烧)进行最终处理，或送工艺加热炉、锅炉、焚烧炉等燃烧处理； 3、符合第 1 条内浮顶储罐，采用高级密封方式浮顶罐的，全接液怯浮盘的储罐占比 $\geq 50\%$ ；或储罐排气采用吸收、吸附、冷凝、膜分离等及其组合工艺回收处理后，采用燃烧工艺(包括直接燃烧、催化燃烧和蓄热燃烧)进行最终处理，或送工艺加热炉、锅炉、焚烧炉	本项目乙二醇原料储罐采用固定顶罐安装密闭排气系统至有机废气治理设施（依托在建 CHDM 一期工程蓄热式催化燃烧装置）； 本项目中间储罐废气收集后经废气总管送导热油炉燃烧处理。	是

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

	等燃烧处理，储罐排气治理占比 $\geq 50\%$ ； 4、密闭排气系统、气相平衡系统、燃烧处理均须在安全评价前提下实施		
挥发性有机液体装载	1、对真实蒸气压 $\geq 2.8\text{kPa}$ 但 $< 76.6\text{kPa}$ 的挥发性有机液体汽车装车采用底部装载或顶部浸没式装载作业，并设置油气收集和输送系统；石脑油及成品油汽车运输全部采用底部装载；采用顶部浸没式装载，出料管口距离槽(罐)底部高度 $< 200\text{mm}$ ； 2、对真实蒸气压 $\geq 2.8\text{kPa}$ 但 $< 76.6\text{kPa}$ 的挥发性有机液体火车或船舶装载采用顶部浸没式或底部装载作业，并设置油气收集和输送系统；采用顶部浸没式装载，出料管口距离槽(罐)底部高度 $< 200\text{mm}$ ； 3、符合第 2 条的顶部装载作业排气采用吸收、吸附、冷凝、膜分离等预处理后，采用燃烧工艺(包括直接燃烧、催化燃烧和蓄热燃烧)进行最终处理，或送工艺加热炉、锅炉、焚烧炉等燃烧处理；燃烧处理须在安全评价前提下实施	本项目不涉及；	/
污水集输和处理	1、含 VOCs 或恶臭物质的废水集输系统采用密闭管道输送； 2、污水处理场集水井、调节池、隔油池、气浮池、浓缩池、曝气池采用密闭化工艺或密闭收集措施，废气引至有机废气治理设施； 3、污水均质罐、污油罐、浮渣罐采用高级密封方式的浮顶罐，或采用固定顶罐安装密闭排气系统至有机废气治理设施； 4、污水处理场的污水均质罐、浮油(污油)罐、集水井、调节池、隔油池、气浮池、浓缩池等 NMHC 浓度 $\geq 500\text{mg/m}^3$ 的废气密闭排气至有机废气治理设施，采用燃烧工艺(包括直接燃烧、催化燃烧和蓄热燃烧)进行最终处理，或送工艺加热炉、锅炉、焚烧炉直接燃烧处理；燃烧处理须在安全评价前提下实施； 5、污水处理场生化池、曝气池等 NMHC 浓度 $< 500\text{mg/m}^3$ 的废气密闭排气至有机废气治理设施，采用洗涤-吸附、生物脱臭、燃烧(氧化)法等工艺处理	1、含 VOCs 或恶臭物质的废水集输系统采用密闭管道输送； 2、本项目废水处理站集水井、调节池、隔油池、气浮池、浓缩池、曝气池采用密闭收集措施，废气引至有机废气治理设施； 3、本项目污水罐采用固定顶罐安装密闭排气系统至有机废气治理设施； 4、本项目厌氧反应器及厌氧沉淀池的废气收集后送首山碳材料焦炉煤气管网用作燃料气，综合利用不外排； 5、本项目废水处理站的调节池、隔油池、气浮池、浓缩池、生化池、曝气池等 NMHC 浓度 $< 500\text{mg/m}^3$ 的废气密闭排气至有机废气治理设施，采用喷淋+生物脱臭工艺处理。	是

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

加热炉	加热炉采用天然气、脱硫燃料气，实施低氮改造，NO _x 排放浓度不高于 80mg/m ³	本项目导热油炉采用脱硫后的焦炉煤气燃料气，SCR 脱硝、NaHCO ₃ 干法脱硫、布袋除尘器处理，NO _x 排放浓度不高于 80mg/m ³ ，NO _x 排放浓度满足《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）相关要求	是
酸性水储罐	酸性水储罐排气引至燃料气管网，或引至硫磺回收焚烧炉	本项目不涉及	/
炼油装置火炬	火炬排放系统配有气柜和压缩机，可燃气体采用气柜收集，增压后送入全厂燃料气管网(事故状态下除外)	本项目不涉及	/
排放限值	1、储罐、装载、污水处理站、有机废气排放口，NMHC 浓度连续稳定不高于 20mg/m ³ (燃烧法)或 60mg/m ³ (非燃烧法)；采用工艺加热炉、锅炉、焚烧炉协同处理有机废气的，其 NMHC 浓度连续稳定不高于 40mg/m ³ ； 2、其余排放口及污染物连续稳定达到《石油炼制工业污染物排放标准》(GB31570—2015)、《石油化学工业污染物排放标准》(GB 31571—2015)、《合成树脂工业污染物排放标准》(GB 31572-2015)特别排放限值，并满足相关地方排放标准要求	1、本项目乙二醇储罐废气依托在建 CHDM 一期工程 RCO 处理 NMHC 浓度连续稳定不高于 20mg/m ³ (燃烧法)，污水处理站的有机废气经处理后 NMHC 浓度连续稳定不高于 60mg/m ³ (非燃烧法)；本项目采用导热油炉协同处理生产工艺有机废气，其 NMHC 浓度连续稳定不高于 40mg/m ³ ； 2、本项目其余排放口及污染物连续稳定达到《合成树脂工业污染物排放标准》(GB 31572-2015)特别排放限值，并满足《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）等相关地方排放标准要求。	是
监测监控水平	根据国家、地方标准规范要求重点排污企业在主要排放口 ^b 安装 CEMS，数据保存一年以上	根据国家、地方标准规范要求重点排污企业在主要排放口 ^b 安装 CEMS，数据保存一年以上	是
	生产装置接入 DCS，记录企业生产设施运行及相关生产过程主要参数，数据保存一年以上	生产装置接入 DCS，记录企业生产设施运行及相关生产过程主要参数，数据保存一年以上	是
环境管理水平	环保档案齐全：1、环评批复文件；2、排污许可证及季度、年度执行报告；3、竣工验收文件；4、废气治理设施运行管理规程；5、一年内废气监测报告	项目建成运行后，应环保档案齐全：1、环评批复文件；2、排污许可证及季度、年度执行报告；3、竣工验收文件；4、废气治理设施运行管理规程；5、一年内废气监测报告	是
	台账记录：1、生产设施运行管理信息(生产时间、运行负荷、产品产量等)； 2、废气污染治理设施运行管理信息(除尘滤料更换量和时间、脱硫等)； 及脱硝剂添加量和时间、燃烧室温度、冷凝温度、过滤材料更换频	将按照要求做好以下台账记录： 1、生产设施运行管理信息(生产时间、运行负荷、产品产量 2、废气污染治理设施运行管理信息(除尘滤料更换量和时间	是

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

	次、吸附剂更换频次、催化剂更换频次)；3、监测记录信息(主要污染排放口废气排放记录(手工监测或在线监测)等)；4、主要原辅材料消耗记录；5、燃料(天然气)消耗记录；	间、脱硫及脱硝剂添加量和时间、燃烧室温度、冷凝温度、过滤材料更换频次、吸附剂更换频次、催化剂更换频次)；3、监测记录信息(主要污染排放口废气排放记录(手工监测或在线监测)等)；4、主要原辅材料消耗记录；5、燃料(天然气)消耗记录；	
	人员配置：设置环保部门，配备专职环保人员，并具备相应的环境管理能力	公司设置环保部门，配备专职环保人员，并具备相应的环境管理能力	是
运输方式	炼油企业及炼化一体化企业：大宗物料和产品采用清洁运输方法比例不低于 80%；其他公路运输全部使用达到国五及以上排放标准重型载货车辆(含燃气)或新能源车辆； 石油化学工业企业：大宗物料和产品优先采用清洁运输方式，公路运输全部使用国五及以上排放标准重型载货车辆(含燃气)或新能源车辆	本项目属于石油化学工业企业：大宗物料和产品优先采用清洁运输方式，公路运输全部使用国五及以上排放标准重型载货车辆(含燃气)或新能源车辆	是
	厂内运输车辆全部达到国五及以上排放标准或使用新能源； 厂内非道路移动机械全部达到国三及以上排放标准或使用新能源机械	厂内运输车辆全部达到国五及以上排放标准或使用新能源； 厂内非道路移动机械全部达到国三及以上排放标准或使用新能源机械	是
运输监管	参照《重污染天气重点行业移动源应急管理技术指南》建立门禁系统和电子台账	参照《重污染天气重点行业移动源应急管理技术指南》建立门禁系统和电子台账	是
注 1： ^a 有机液体工作(储存)温度下的饱和蒸气压(绝对压力)，或者有机混合物液体气化率为零时的蒸气压，又称泡点蒸气压，可根据 GB/T8017 等相应测定方法换算得到(在常温下工作(储存)的有机液体，其工作(储存)温度按常年的月平均气温最大值计算)； 注 2： ^b 主要排放口按照《排污许可证申请与核发技术规范-石化工业》(HJ 853-2017)确定			

8.3 相关规划相符性分析

8.3.1 《襄城县国土空间总体规划（2021-2035）》

为贯彻落实国家建立“多规合一”国土空间规划体系并监督实施的重大战略决策部署，牢牢把握新时期襄城县发展重大战略机遇，襄城县编制了《襄城县国土空间总体规划（2021-2035 年）》；2024 年 7 月河南省人民政府印发了《关于禹州市长葛市鄢陵县襄城县国土空间总体规划（2021-2035 年）的批复》（豫政文〔2024〕127 号）。

该规划的规划期限为 2021 年至 2035 年；近期为 2025 年，远期为 2035 年，远景展望至 2050 年。规划范围为襄城县行政辖区全域，总国土面积 913.8 万 km²，中心城区规划范围包括主城区及先进制造业开发区南园区两部分，面积共计 52.05km²。主体功能布局主要分为城市化地区、农产品主产区两类行政区主体功能体系，其中城市化地区主要位于湛北乡、紫云镇、城关镇、库庄镇等。规划划定的工业用地红线共 1440.63 公顷，主要分布在先进制造业开发区南区和北区。

本项目选址位于襄城县先进制造业开发区南区，项目选址符合《襄城县国土空间规划（2021-2035）》相关规划要求。

8.3.2 河南省人民政府《关于印发河南省“十四五”生态环境保护和生态经济发展规划的通知》（豫政〔2021〕44 号）

（1）推动绿色低碳转型，打造黄河流域生态保护和高质量发展示范区控制重点领域温室气体排放。积极探索“两高”（高耗能、高排放）项目碳排放影响评价制度。严格控制煤炭消费总量，加快发展可再生能源，提高清洁外电输入比重。推进重点行业绿色化改造，提升工业企业清洁生产水平，控制工业过程温室气体排放。

实施生态环境分区管控。衔接国土空间规划分区和用途管制要求，将生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线的硬约束落实到环境管控单

元，建立差别化的生态环境准入清单，加强“三线一单”在地方立法、政策制定、环境准入、园区管理、执法监管等方面的应用。健全以环境影响评价制度为主体的生态环境源头预防体系，严格规划环评审查和建设项目环境准入，开展重大经济技术政策的生态环境影响分析和重大生态环境政策的社会经济影响评价。

加快产业布局优化调整。落实“一企一策”，加快城市建成区、人群密集区的重污染企业和黄河干流及主要支流沿线存在重大环境安全隐患的危险化学品生产企业搬迁改造、关停退出。强化企业搬迁改造安全环保管理，加强腾退土地用途管制、土壤污染风险管控和修复。推动钢铁、建材、有色、石化等原材料产业布局优化和结构调整，持续提高化工、铸造、有色、砖瓦、玻璃、耐火材料、陶瓷、农副食品加工、印染、制革等行业园区集聚水平。推进产业园区和产业集群循环化改造，推动公共设施共建共享、能源梯级利用、资源循环利用和污染物集中安全处置等。

推进产业体系优化升级。坚决遏制“两高”项目盲目发展，严把准入关口，严格分类处置，落实产能置换、煤炭消费减量替代和污染物排放区域削减等要求，对不符合规定的项目坚决停批停建。依法依规淘汰落后产能和化解过剩产能，支持钢铁、水泥、电解铝、玻璃等重点行业进行产能置换、装备大型化改造、重组整合，鼓励高炉—转炉长流程钢铁企业转型为电炉短流程企业。原则上禁止新增钢铁、电解铝、水泥、平板玻璃、传统煤化工（甲醇、合成氨）、焦化、铝用炭素、砖瓦窑、耐火材料、铅锌冶炼（含再生铅）等行业产能，合理控制煤制油气产能，严控新增炼油产能。以钢铁、焦化、铸造、建材、有色、石化、化工、工业涂装、包装印刷、电镀、制革、石油开采、造纸、纺织印染、农副食品加工等行业为重点，开展全流程清洁化、循环化、低碳化改造。加快推进工业产品生态设计和绿色制造研发应用，在重点行业推广先进、适用的绿色生产技术和装备。加快建立以资源节约、环境友好为导向的采购、生产、销售、回收和物流

体系，发挥汽车、电子电器、通信、大型成套装备等行业龙头企业、大型零售商及网络平台的示范带头作用，积极应用物联网、大数据和云计算等信息技术，加快构建绿色产业链供应链。

提升行业资源能源利用效率。健全清洁生产标准体系，分行业细化明确清洁生产审核的方法内容、实施流程、标准要求，有效提升清洁生产环境效益。深入开展重点行业强制性清洁生产审核，引导企业自愿开展清洁生产审核。加快推进农业、建筑业、服务业等领域清洁生产。强化重点用能单位节能管理，实施能量系统优化、节能技术改造等重点工程。开展高耗能、高耗水行业和重点产品资源效率对标提升行动，实施能效、水效领跑者行动。

（2）深入打好污染防治攻坚战，持续改善环境质量

深化重点工业点源污染治理。巩固钢铁、水泥行业超低排放改造成效，推动焦化等重点行业超低排放改造。深化重点行业工业炉窑大气污染综合治理，深化垃圾焚烧发电、生物质发电废气提标治理。严格控制铸造、铁合金、焦化、水泥、建材、耐火材料、有色金属等行业物料存储、运输及生产工艺过程无组织排放。重点涉气排放企业原则上不得设置烟气旁路，因安全生产无法取消的，安装旁路在线监管系统。制修订重点行业大气污染物排放标准及监测、控制技术规范，有效控制烟气脱硝和氨法脱硫过程中氨逃逸。推进工业烟气中三氧化硫、汞、铅、砷、镉、二噁英、苯并芘等非常规污染物强效脱除技术研发应用。加强生物质锅炉燃料品质及排放管控，淘汰污染物排放不符合要求的生物质锅炉。

加强 VOCs 全过程综合管控。建立完善石化、化工、包装印刷、工业涂装、家具制造等重点行业源头、过程和末端全过程综合控制体系，实施 VOCs 排放总量控制。开展涉 VOCs 产业集群排查及分类治理，推进省级开发区、企业集群因地制宜推广建设涉 VOCs“绿岛”项目，统筹规划建设一批集中涂装中心、活性炭集中处理中心、有机溶剂回收中心。开展原油、

成品油、有机化学品等储罐排查，逐步取消炼油、石化、煤化工、制药、农药、化工、工业涂装、包装印刷等企业非必要的 VOCs 废气排放系统旁路。完善行业和产品标准体系，扩大低（无）VOCs 产品标准的覆盖范围。全面推进使用低 VOCs 含量涂料、油墨、胶粘剂、清洗剂等，建立低 VOCs 含量产品标志制度。加强汽修行业综合治理，加大餐饮油烟污染治理力度。

持续深化水污染治理。加强入河排污口排查整治，明确责任主体，建立信息台帐，实施分类整治。到 2025 年，完成所有排污口排查。全面推进省级开发区污水处理设施建设和污水管网排查整治。持续开展涉水“散乱污”企业排查整治，加强化工、有色、纺织印染、造纸、皮革、农副食品加工等行业综合治理，促进行业转型升级。

加强土壤污染源头防控。将土壤和地下水环境要求纳入国土空间规划，根据土壤污染状况和风险合理规划土地用途，实施污染地块空间信息与国土空间规划的“一张图”管理。把好建设项目环境准入关，严控涉重金属及不符合土壤环境管控要求的项目落地。持续推进耕地周边涉镉等重金属重点行业企业排查整治。开展耕地土壤污染成因排查和分析，提出针对性的断源措施并优先实施。

强化重点监管单位监管。结合重点行业企业用地调查成果，动态更新土壤污染重点监管单位名录，定期开展周边土壤环境监测，在排污许可证中载明土壤污染防治要求。督促土壤污染重点监管单位定期开展土壤及地下水环境自行监测，鼓励实施绿色化提标改造。将涉镉等重属行业企业纳入大气、水污染物重点排污单位名录，安装大气、水污染物排放自动监测设备并联网使用。

严格管控建设用地开发利用风险。开展典型行业企业周边土壤污染状况调查试点。持续更新建设用地土壤污染风险管控和修复地块名录，严格准入管理。未依法完成土壤污染状况调查和风险评估的地块，不得开工建设与风险管控和修复无关的项目。以土地用途变更为住宅、公共管理与公

共服务用地的污染地块为重点，严格落实风险管控和修复措施。加强暂不开发利用污染地块管理，确需开发利用的，依法依规实施管控修复，优先规划用于拓展生态空间。完成重点地方危险化学品生产企业搬迁改造，推进腾退地块风险管控和修复。推广绿色修复理念，防控修复过程二次污染。探索在产企业边生产边管控的土壤污染风险管控模式，探索污染地块“环境修复+开发建设”模式。

实施地下水污染风险管控。强化地下水环境质量目标管理。开展地下水污染防治分区划定工作。探索建立地下水重点污染源清单。持续开展地下水环境状况调查评估，划定地下水型饮用水水源补给区并强化保护措施，开展地下水污染防治重点区划定工作。以黄河流域、丹江口水库及南水北调中线总干渠沿线等区域为重点，强化地下水污染风险管控。推动化学品生产企业、危险废物处置场、垃圾填埋场等重点行业企业落实防渗措施，实施防渗改造。加快垃圾填埋场渗滤液处理设施建设和日常管理。健全分级分类的地下水环境监测评价体系。建立健全水土环境风险协同防控机制，在地表水、地下水交互密切的典型地方探索开展污染综合防治试点。持续开展封井回填等地下水污染防治试点。

（3）强化风险防控，守牢环境安全底线

加强环境风险预警防控。加强涉危险废物涉重金属企业、化工园区、集中式饮用水水源地及区域环境风险调查评估，实施分类分级风险管控。协同推进重点区域流域生态环境污染综合防治、风险防控与生态恢复。

强化生态环境应急管理。加强突发环境事件预案体系建设，2022 年年底前完成县级以上政府突发环境事件应急预案修编，2023 年年底前完成跨界涉饮用水水源地重点河流“一河一策一图”应急方案编制。完善重污染天气应急预案。开展企业环境应急预案电子化备案，涉危涉重企业实现全覆盖。完善平战结合、区域联动的环境应急监测体系，提升跨区域应急监测支援效能。加强跨区域流域应急物资储备，加快推进储备库建设，建立信

息管理系统，健全多层级、网络化储备体系。建立健全跨市河流上下游突发水污染事件联防联控机制，加强部门应急联动，形成突发水环境应急处置合力。

本项目拟采取行业内先进的污染防治措施，减少了污染物排放量，排放废气能够满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）、《大气污染物综合排放标准》（GB16297-1996）、《挥发性有机物无组织排放控制标准》（GB37822-2019）、《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）等相关标准要求，达标排放。本项目生产废水、生活污水经废水处理站处理后，与清净下水一并由废水总排口达标排放，排至襄城县第二城市污水处理厂。因此，本项目的建设不会影响河南省环境保护“十四五”规划目标的实现。

8.3.3 《襄城县循环经济产业集聚区总体发展规划（2021-2030）》

襄城县循环经济产业集聚区（前身襄城县煤焦化循环经济产业园）成立于2006年，2015年初被纳入省级产业集聚区。2012年9月27日，许昌市发展和改革委员会、许昌市城乡规划局、许昌市国土资源局、许昌市环境保护局联合批复了《河南省襄城县煤焦化循环经济产业园总体规划（2011-2020）》，批复文号：许发改工业[2012]389号。2014年3月25日，《河南省襄城县煤焦化循环经济产业园总体规划（2011-2020）环境影响报告书》通过许昌市环境保护局审查，审查文号：许环建审[2014]54号。

根据河南省产业集聚区发展联席会议办公室文件《河南省产业集聚区五规合一试点工作指南》（豫集聚办[2015]8号）、河南省人民政府办公厅文件《2015年河南省加快产业集聚区建设专项工作方案》，襄城县循环经济产业集聚区对规划进行了调整。2016年4月28日，河南省发展和改革委员会批复了《襄城县循环经济产业集聚区总体发展规划（调整方案）（2016-2020）》，批复文号：豫发改工业[2016]510号。该规划环境影响报告书于2017年11月14日通过河南省环境保护厅审查，审查文号：豫环函[2017]304号。2018年

1月编制完成《襄城县循环经济产业集聚区控制性详细规划》。

2021年4月，根据《河南省产业集聚区联席会议办公室关于印发产业集聚区规划修编指导意见的通知》（豫集聚办[2020]1号）要求：2020年发展规划到期的产业集聚区要高标准编制发展规划，引领产业集聚区高质量发展。产业集聚区管委会委托河南省城乡规划设计研究总院有限公司编制完成了《襄城县循环经济产业集聚区总体发展规划（2021-2030）》。目前，规划尚未获批。

《襄城县循环经济产业集聚区总体发展规划（2021-2030）环境影响报告书》于2021年11月23日通过了河南省生态环境厅的审查。

2020年被认定为第一批河南省化工类产业集聚区。

8.3.3.1 规划范围

襄城县循环经济产业集聚区地处许昌市襄城县西南，规划范围东至紫云大道，南至国道G311，西至首山一矿，北至襄城县南环路，规划面积11.39km²（其中，建成区5.92km²、发展区4.06km²、控制区1.41km²）。

本项目位于襄城县循环经济产业集聚区规划范围内。

8.3.3.2 发展定位

“一极、两区、两基地”。其中：

“一极”：襄城县经济核心增长极。

“两区”：国家级化工园区、国家级绿色园区。

“两基地”：全国领先的硅碳材料高新技术产业基地、国家级新型工业化产业示范基地。

8.3.3.3 主导产业和产业发展

集聚区主导产业为：煤化工和硅碳新材料。

（1）煤化工产业

实施现代煤化工示范工程，大力发展焦化产品深加工，提质升级延伸甲醇产业链条，推动产业高端化、产品差异化、生产集约化发展，实现由原料制造向材料制造转变。

——大力发展焦化产品深加工。积极推进焦化产业转型升级，加快淘汰落后产能，实现产业向下游精细化产品延伸。规划建设炭素产业园，以福兴新材料等企业为依托，积极发展煤焦油深加工，适当扩大炭素焙烧规模，发展针状焦、各向同性焦、苯酐、焦化重油、精制洗油等特色产品，支持向下延伸产业链条，合作建设煤基碳纤维实验，创新发展碳纤维产业；实施首山化工260万t/a焦化升级改造、10万t/a精苯加工等项目建设，开展中低温热解、高温快速加氢热解技术等技术与产业示范，生产化工焦、洁净焦的同时，发展粗苯加氢生产精苯、甲苯、二甲苯等产品，精苯加氢精制己二酸、己内酰胺、环己酮等产品，建设省内规模最大、加工深度最广、产品附加值最高的炼焦及深加工产业基地。

——大力发展甲醇制芳烃等甲醇下游产品。支持甲醇企业延伸产业链，积极培育煤制烯烃、醋酸、二甲醚等现代煤化工产业链，推进首山集团20万t/a环己酮、30万t/a己内酰胺、15万t/a己二酸、4万t/a己二腈等项目建设，生产环己酮、己内酰胺、己二腈、苯、二甲苯等化工产品，提升集聚区煤化工产业综合竞争力。

——大力发展尼龙新材料上下游产品。加强与平煤神马企业的合作，积极承接尼龙新材料产业转移，发展尼龙6和尼龙66聚合物下游高附加值产品，为发展尼龙织造、工程塑料等产业集群夯实基础。同时生产环己酮、己内酰胺、己二酸等尼龙上游产品。

——**积极发展精细化工产品。**围绕新材料、新技术的发展，大力细化链条化产品体系，延伸产品种类，加强产业循环和产业精细划分。精细化工产品种类多、附加值高、用途广、产业关联度大，直接服务于国民经济的诸多行业和高新技术产业的各个领域。

（2）硅碳新材料产业

——发展硅材料。瞄准有机硅、光伏硅、半导体硅材料的发展方向，以河南硅烷科技公司为依托，推进600万片大尺寸硅外延片、1500吨区熔级多晶硅等项目建设，发展高纯度硅烷气、电子级硅烷气、有机硅单

体、碳化硅微粉、多晶硅、单晶硅、区熔级多晶硅、颗粒硅、二氧化硅等，逐步打造光伏硅、有机硅、空心硅等产业链。

——发展碳材料。做大做强针状焦项目，发展超高功率石墨电极、煤沥青中间相产品、中间相碳微球、碳纤维、石墨烯、超高导热石墨材料、锂电池负极材料等产业链项目；提升产业链的技术高端升级，鼓励增加高纯石墨、石墨化、碳碳复合材料、石墨烯等。围绕焦油加工副产品沥青焦、针状焦做深加工，推动碳材料向碳纤维、医药中间体方向发展。重点实施超高功率石墨电极、等静压特种石墨等项目，打造焦油深加工、针状焦、特种石墨（石墨电极）产业链。

——发展化工新材料。立足煤化产业基础优势，加大技术装备智能化改造力度，实施10万t/a工程塑料等项目建设，大力发展高端润滑油脂、高性能聚烯烃、高性能工程塑料等先进化工材料，加快产业向高端转型。围绕高新技术产业，发展水性涂料，高固体分、无溶剂、低VOCs含量的涂料、油墨及相关树脂等。

——发展高性能纤维及复合材料。围绕产业集聚区产业链条“缺链短链”等问题，有选择性地加大招商引资力度，引进发展碳纤维、芳纶等高性能纤维及复合材料，推广应用纤维及复合材料的智能、绿色生产制造技术，提升耐高性能纤维材料产业化水平。

——发展气凝胶材料。瞄准气凝胶基础材料产业发展趋势，积极引进弘大科技等龙头企业，建设10万m³气凝胶材料及配套项目，发展气凝胶材料、气凝胶绝热毡、气凝胶真空保温板、弘暖纤、超疏水涂料、微晶纳孔金属等。以气凝胶开发应用为重点，引进产业链关联项目，巩固扩大二氧化硅气凝胶产业规模，打造我国气凝胶产业化基地。

（3）新能源产业

——发展新能源。聚焦新能源产业发展的广阔前景，围绕新能源产业及新能源材料，以福兴新材料的石墨电极、硅烷科技的硅烷产品等为切入

点引领，延伸相关产业链，加速挺进并扩大节能产品规模，加快推动正负极材料、储能电池和隔膜项目落地，围绕“单晶硅、电子化学产品、银粉银浆、光伏玻璃、边框、电池组件、光伏电站”产业链条，大力发展光伏新能源上下游产业，打造光伏新能源产业集群；探索推动发展氢能、风能等新能源产业。

——积极发展氢源产业。氢能将是未来我国主体清洁能源之一，产业集聚区具有很好的氢能生产和使用基础，而煤化工本身就是氢能生产的源头，规划建设氢能中心可在生产氢能的同时，积极发展氢能电池、加氢站、供氢产业，打造河南中部地区氢能中心。

8.3.3.4 产业空间布局

结合主导产业、关联产业及配套产业上下游关系，并充分考虑各产业区对周边功能区的影响，规划三个主要产业功能区：

（1）硅碳新材料产业区：分为两个板块，规划面积 763.24ha。其一东至紫云大道，西至宏源路，南至七紫路，北至产业集聚区边界；其二东至紫云大道，西至集聚区边界，南至国道 311，北至纬八路。

（2）煤化工及精细化工产业区：面积为 375.37ha，东至紫云大道，西至首山一矿，南至纬八路，北至七紫路。

根据产业布局和用地空间，划分三大区中园，分别是：（1）硅材料产业园：位于硅碳新材料产业区北部。围绕高纯度硅烷气、电子级多晶硅、电子级单晶硅的开发应用，做好硅材料产业的建链，完成硅材料产业链的铸链、强链，逐步将硅材料产业集群打造成为及千亿级产业集群。（2）炭素产业园：位于七紫路北侧，硅碳新材料产业区南部。围绕焦油加工副产品沥青焦、针状焦做深加工利用，向下游发展，重点发展超高功率石墨电极类、碳纤维类、特种石墨类、石墨热交换器类项目，突出石墨综合利用产业，不断拉长拓宽炭素产业链，逐步将炭素产业集群培育成新的百亿级产业集群。

(3) 煤基化工产业园：以现状首山焦化为首的焦化企业为核心，在其周边布局该产业链条及其下游产业用地。积极进行延链补链，将煤焦化循环经济产业做大做强，并进行拓展延伸，引进其他高附加值、污染物排放小，科技含量高的化工产业，实现产业集聚区高质量发展。

相符性分析：集聚区主导产业为煤化工和硅碳新材料；其中煤化工产业发展方向是：大力发展焦化产品深加工，大力发展甲醇制芳烃等甲醇下游产品，大力发展尼龙新材料上下游产品，积极发展精细化工产品。本项目属于化学原料和化学制品制造业合成材料制造，位于煤化工及精细化工产业功能区；金萌公司在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程利用焦化副产氢气为原料生产化工原料 CHDM；本项目利用在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程产品 CHDM 为原料生产合成树脂，实现产品产业链向下延伸，本项目进一步拉长园区煤化工产业链条，推动上下游协同配套，加速构建园区煤化工产业链闭环，本项目建设符合园区产业发展方向。

8.3.3.5 基础设施规划

1、给水工程规划

集聚区需水量：根据规划预测，产业集聚区用水量 11.6 万 m^3/d ，其中工业用水量 10.9 万 m^3/d （占总用水量的 94%）。

给水水源规划：产业集聚区给水水源为地表水（北汝河）、地下水和矿井井下降水产生的地下水。根据调查，现状企业自身可循环利用水量 2.5 万 m^3/d ；产业集聚区规划中水厂可提供中水 4 万 m^3/d ；根据《襄城县国土空间规划（2020—2035）》，中心城区可向产业集聚区提供中水 3 万 m^3/d 。结合用水预测，规划扩建产业集聚区七紫路与经八路交叉口现状水厂规模至 3 万 m^3/d ，则供水总规模可达 11.9 万 m^3/d 。

给水管网规划：管网布置分为市政供水管网和中水管网。其中市政供水管网采用环状网，以增加供水安全性；中水管网采用枝状网，以增加供水可操作性。环状管网管径为 D400-D800，规划供水管网沿道路布置，给

水管网控制点水压自由水头不低于 28m。消火栓设计按照消防规范要求，消火栓距离不超过 120m，距建筑外墙不小于 5m，距路边不大于 2m。消火栓尽量布置在道路交叉口和醒目的位置。产业集聚区供水与城区联网形成统一的供水系统。

本工程所在区域供水管网完善，可满足本工程供水需求。

2、污水工程规划

污水设施规划：规划利用产业集聚区东环路与丹霞路交叉口现状集中污水处理厂（襄城县第二污水处理厂）处理产业集聚区污水，远期规模 5 万 t/d（中水回用 4 万 t/d）。

污水管网规划：（1）污水分区一：位于产业集聚区西北部，地势为西高东低、北高南低，区域内已沿开源路自北向南铺设现状污水主干管，规划该区的污水主干管均沿东西向道路布置，就近汇入开源路现状污水主干管内。（2）污水分区二：位于产业集聚区东北部，地势为西高东低、北低南高，区域内正在沿紫云大道自北向南修建污水主干管（包括压力管和泵站），规划该区的污水主干管均沿东西向道路布置，就近汇入开源路现状污水主干管内。（3）污水分区三：位于产业集聚区南部，地势为西高东低、北低南高，区域内尚无污水管道，沿纬八路规划一条污水重力流主干管，经泵站提升后压力流排入开源路现状污水管道，最终进入第二污水处理厂。共设置两处污水提升泵站，分别位于公明路与紫云大道交汇处西北角、经七路与纬八路交汇处东北角。

污水泵站规划：由“污水分区规划”和“污水管网规划”可知，分区二地势为西高东低、北低南高，污水管道存在“逆排”，且分区二下游开源路现状污水管道埋设较浅，为减少规划污水管道埋深，在公明路与紫云大道交汇处西北角规划污水泵站一座，将分区二汇水面积内的污水经提升泵站提升后通过压力管排入开源路现状污水管道。分区三地势为西高东低、北低南高，污水管道存在“逆排”，且分区三下游开源路现状污水管道埋设较浅，

为减少规划污水管道埋深，在经七路与纬八路交汇处东北角规划污水泵站一座，将分区三汇水面积内的污水经提升泵站提升后压力流排入开源路现状污水管道。

中水回用规划：规划 2030 年再生水利用率达到 80%，则中水回用规模 4 万 t/d。主要用于工业用水，少部分用于市政用水（浇洒道路与绿化用水，以及消防储备水等）。

雨水管网规划：根据道路和地形划分汇水区域，分片收集雨水，产业集聚区设总排放管 2 根，以七紫路为界，北侧雨水排入汝河，南侧雨水排入东南向的北湛河。雨水管沿规划道路敷设，主干管管径 D600-D1800。

本项目生产废水、生活污水经废水处理站处理后，与清净下水（循环冷却水排水、余热锅炉排水）一并由废水总排口达标排放。本项目拟配套建设“一企一管”废水管道，项目建成后，废水经金萌“一企一管”废水管道排至排至襄城县第二城市污水处理厂。

3、供热规划

供热热源规划：初期由明源电厂（供热能力 95t/h）进行供给；至规划期末，由明源电厂（供热能力 30t/h）和能信电厂（供热能力 1330t/h）共同供应。

供热管网规划：供热管网分为蒸汽管网和热水管网。以生产用热为主的用户采用蒸汽；以采暖为主的用户采用热水。蒸汽管网供热介质为 1.0MPa 的热蒸汽，温度为 260℃；热水一级管网供热介质为 130/70℃高温水，二级管网为 95/70℃的热水。规划供热管网呈枝状布置，采用直埋方式沿市政道路单侧敷设。管网的敷设、热力管道与建筑物及其他管线的间距均应按照国家有关规范执行。

本项目部分供热采用自建导热油炉、余热锅炉，部分供热采用蒸汽来自首山碳材料，满足本项目供热需求。

4、燃气工程规划

供气气源规划：天然气气源为西气东输一线天然气，在产业集聚区北部边界处设置天然气门站一座，引入城镇气源。

供气管网规划：为提高管网系统的安全可靠性，次高压、中压干管沿道路敷设，采取以环状管网为主的布置方式。在安全供气、合理布局的前提下，管网尽量靠近负荷中心，中压管径按远期供气能力估算。

5、供电工程规划

电源规划：规划新建能信电厂，建设 2 台 350MW 超临界抽凝供热机组，每年可实现发电量 26.3 亿 kW·h、供热量 432 万 t。产业集聚区主电源为 110KV 首山变和 110KV 焦化变，引自 220KV 襄城变。变电站保留现状四座变电站，并进行扩容，分别是 110KV 首山变、110KV 焦化变、35KV 七里变、35KV 首山一矿变。规划两处变电站，分别是新建 220KV 襄城西变，位于方庄村北部；新建 110KV 湛北变，位于紫云大道东侧，山前徐庄村南侧。规划期末对 110KV 变电站进行扩建增容，规划主变容量均达到 3X50MVA。为提高供电的可靠性与灵活性，规划将 110KV 变电站互联成网。

电网规划：近期内保留已建的高压线路，远期宜逐步改造为地下电缆沟铺设方式。至规划期末，为不影响城市景观，产业集聚区内部高压线路均采用地沟方式铺设。周边城镇与本区间线路可采用架空方式建设，按相关规范要求控制高压走廊宽度架空电力线路走廊内除电力配套设施外，不得新建、扩建和改建建筑物、构筑物。10KV 主干线通过线路联络开关形成环网，正常时开环运行，异常时能转移负荷，缩小停电范围。根据主干线路通道确定线路走径，加强分段和联络，提高供电的可靠性与灵活性。电力线路敷设于产业集聚区东西向道路南侧和南北向道路东侧。

项目用电接自产业集聚区内已有的由 110kV 首山变和 110kV 焦化变双回路引入，可满足项目用电需求。

金萌公司在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程利用焦化副产氢气为原

料生产化工原料 CHDM；本项目利用在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程产品 CHDM 为原料生产合成树脂，实现产品产业链向下延伸；此外，根据企业发展规划，企业预留空地将开展在建工程的原料对苯二甲酸二甲酯（DMT）生产。以上项目建成后，可进一步拉长园区煤化工产业链条，推动上下游协同配套，加速构建园区煤化工产业链闭环。综上，本项目位于襄城县循环经济产业集聚区规划范围内，属于化学原料和化学品制造业合成材料制造，符合园区主导产业和产业空间布局；工程用地属于规划的三类工业用地，满足用地要求；工程供电和供水均可依托园区基础设施。本项目符合《襄城县循环经济产业集聚区总体规划（2021-2030）》。

8.3.4 《襄城县循环经济产业集聚区发展规划（2021-2030）》规划环评

《襄城县循环经济产业集聚区总体规划（2021-030）环境影响报告书》的编制工作由河南咏蓝环境科技有限公司承担，河南省生态环境厅于 2021 年 11 月 23 日以豫环函[2021]178 号文对该环境影响报告书出具了审查意见。

根据已批复根据已批复的《襄城县循环经济产业集聚区发展规划（调整方案）（2021-2030）环境影响报告书》，本项目对照其中的环境准入条件和负面清单进行分析，具体见表 8-9 和表 8-10。

表 8-9 本项目与集聚区规划环评环境准入条件的相符性分析

项目	环境准入条件	本项目情况	相符性
空间布局约束	优先发展煤化工、硅碳新材料及其配套产业，鼓励有助于延长产业集聚区主导产业链且符合产业集聚区功能定位的项目入驻。限制不符合产业集聚区发展规划和功能定位的工业企业入驻	本项目以 PTA、乙二醇和现有工程 CHDM 为原料生产 PETG、PCTG，属于主导产业链延长发展，符合园区定位和产业布局	相符
	新建、改建、扩建“两高”项目须符合生态环境保护法律法规和相关法定规划，满足重点污染物排放总量控制、碳排放达峰目标、生态环境准入清单、相关规划环评和相应行业建设项目环境准入条件、环评文件审批原则要求	本项目不属于“两高”项目；满足重点污染物排放总量控制、生态环境准入清单、相关规划环评等要求	相符
	禁止新建、扩建、改建燃用高污染燃料的项目（集中供热、热电联产设施除外）	不涉及	相符
	列入建设用地土壤污染风险管控和修复名录	不涉及	相符

第 8 章 产业政策及规划相符性分析

项目	环境准入条件	本项目情况	相符性
	的地块，不得作为住宅、公共管理和公共服务用地		
污染物排放管控	新建涉高 VOCs 排放的化工等重点行业企业实行区域内 VOCs 排放等量或倍量削减替代	本项目实行区域内 VOCs 排放倍量替代	相符
	企业废水必须实现全收集、全处理。污水集中处理设施实现管网全配套。集中污水处理厂尾水排放必须达到或优于《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级 A 标准	根据设计方案，本项目拟在厂区建设架空废水管网对厂区生产废水、办公生活废水进行收集后，送厂区废水处理站处理；同时本项目拟配套建设金萌厂区“一企一管”废水管道，处理后的废水与清净水一并由废水总排口达标排放，通过“一企一管”废水管道排至襄城县第二城市污水处理厂。襄城县第二城市污水处理厂尾水排放满足《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级 A 标准	相符
	对现有企业工业粉尘及 VOCs 开展深度治理，确保稳定达标排放	本项目在建 CHDM 一期工程于 2026 年 4 月建成，正在生产调试阶段，工业粉尘及 VOCs 治理措施齐全	相符
	新建“两高”项目应按照《关于加强重点行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》要求，依据区域环境质量改善目标，制定配套区域污染物削减方案，采取有效的污染物区域削减措施，腾出足够的环境容量	本工程不属于“两高”项目	相符
	已出台超低排放要求的“两高”行业建设项目应满足超低排放要求	本工程不属于“两高”项目	相符
	产业集聚区新增颗粒物排放量≤102.63t/a、SO ₂ 排放量≤330.76t/a、NO _x 排放量≤641.59t/a、VOCs 排放量≤154.06t/a、BaP 排放量≤2.51×10 ⁻³ t/a、NH ₃ ≤36.72t/a、H ₂ S≤0.79t/a；COD 排放量≤116.07t/a、NH ₃ -N 排放量≤5.80t/a	本项目主要污染物排放量严格执行总量控制制度	相符
环境风险防控	应制定完善的事故风险应急预案，建立风险防范体系，具备事故应急能力，并定期进行演练	企业将制定完善的事故风险应急预案，建立风险防范体系，具备事故应急能力，并定期进行演练	相符
	企业内部应建立相应的事故风险防范体系，制定应急预案，认真落实环境风险防范措施，杜绝发生污染事故	企业将按照政策和规范要求，建立相应的事故风险防范体系，制定应急预案，认真落实环境风险防范措施，杜绝发生污染事故	
	高关注地块划分污染风险等级，纳入优先管控名录	本项目用地不属于高关注地块	
资源开发利用管控	依托产业集聚区污水处理厂建设再生水回用配套设施，提高再生水利用率	本项目生产废水、生活污水经废水处理站处理后，与清净水一并由废水总排口达标排放，排至襄城县第二城市污水处理厂	相符
	限制污染排放较大的行业；高水耗、高物耗、	本项目通过采取相应的污染治理措	

项目	环境准入条件	本项目情况	相符性
	高能耗的项目；废水含难降解的有机污染物、“三致”污染物及盐分含量较高的项目	施，有效降低了污染物的排放量；项目外排废水不含难降解的有机污染物、“三致”污染物及盐分等	
	加快产业集聚区基础设施建设，实现产业集聚区内生产生活集中供水，逐步取缔关闭企业自备地下水井	本项目所在区域已敷设供水管网，本项目生产、生活用水由园区供应	
	万元工业增加值排水量 $\leq 15\text{m}^3$ 、万元工业增加值 COD 排放量 $\leq 1\text{kg}$ 、万元工业增加值 SO_2 排放量 $\leq 1\text{kg}$	本工程万元工业增加值排水量 $\leq 15\text{m}^3$ 、万元工业增加值 COD 排放量 $\leq 1\text{kg}$ 、万元工业增加值 SO_2 排放量 $\leq 1\text{kg}$	

表 8-10 本项目与集聚区规划环评负面清单相符性分析

分类	负面清单	本项目情况	相符性
管理要求	禁止入驻国家产业结构调整指导目录淘汰、限制类项目	本工程不属于国家产业结构调整指导目录淘汰、限制类项目	相符
行业清单	不属于主导产业、关联产业及其上下游补链、延链行业的	本项目以 PTA、乙二醇和现有工程 CHDM 为原料生产 PETG、PCTG，属于关联产业，同时也属于主导产业链延长发展，符合园区定位和产业布局	相符
	禁止发展铝用碳素项目	不涉及	/
产品清单	光伏用多晶硅、光伏用单晶硅	不涉及	/
规模控制	控制现有炼焦行业规模 278 万 t/a	不涉及	/
	不符合园区产业布局、产业定位的现有企业	不涉及	/
产排污要求	万元工业增加值排水量 $> 15\text{m}^3$ /万元的项目 万元工业增加值 COD 排放量 $> 1\text{kg}$ /万元的项目 万元工业增加值 SO_2 排放量 $> 1\text{kg}$ /万元的项目	万元工业增加值排水量 $> 15\text{m}^3$ /万元的项目 万元工业增加值 COD 排放量 $> 1\text{kg}$ /万元的项目 万元工业增加值 SO_2 排放量 $> 1\text{kg}$ /万元的项目	相符

由表 8-10 可知，本项目符合襄城县循环经济产业集聚区的环境准入条件和负面清单要求，符合集聚区规划环评的相关要求。

8.3.5 《襄城县先进制造业开发区总体规划》(2022~2035)

2023 年 4 月，许昌市发改委员会组织召开了《襄城县先进制造业开发区总体规划（2022~2035）》评估论证会，该规划通过市级评估论证，

规划环评目前正在编制中。本次评价依照《襄城县先进制造业开发区总体规划发展（2022~2035）》评估论证会修改后的规划内容对项目建设相符性进行分析。

8.3.5.1 发展定位

襄城县先进制造业开发区致力于建设成为中国硅碳新材料产业基地，全国硅碳新材料产业高地，中国中原硅碳新材料产业园区，新材料产业集群或战略新兴产业集群，与中国尼龙成深度融合的尼龙产业原料与终端产品生产基地，技术和规模上走在同类产业园区发展前列，引领产业发展方向，从而成为全国一流工业生产园区和新材料产业集群或战略新兴产业集群。综合分析，确定襄城县先进制造业开发区发展定位为：“一极、三区、三基地”。“一极”，襄城县经济重要增长极；“三区”，战略新兴产业创新区、产城融合协同发展先行区、绿色低碳循环经济示范区，“三基地”：国家级新型工业化产业示范基地、全国领先的硅碳材料高新技术产业基地、全国先进的光伏新能源产业基地。主导产业确定为煤基化工、硅碳新材料、光伏新能源和装备制造。

8.3.5.2 空间布局

南园区规划范围为东至紫云大道，南至 311 国道，西至首山一矿，北至襄城县南环路，规划面积 9.13 平方公里。

北园区规划范围为东至紫云大道，西至龙兴大道，南至文化路，北至汜城大道，规划面积 6.05 平方公里。

（1）三区划定

开发区“三区划定”情况如下，划定建成区 9.49 平方公里，发展区 5.07 平方公里，控制区 0.62 平方公里。

南园区，①建成区主要位于开发区中部，划定面积为 5.89 平方公里；②发展区在建成区的基础上向南北两侧拓展，划定面积为 2.64 平方公里；

③控制区主要位于南部浅山区，划定面积为 0.6 平方公里。

北园区，①建成区划定面积为 3.60 平方公里；②发展区划定面积为 2.43 平方公里；③控制区划定面积为 0.02 平方公里。

（2）空间结构

根据开发区产业发展特点以及空间布局，统筹兼顾，综合协调，开发区总体上按照“一区两园”布局，谋划煤基化工、碳基新材料、硅基新材料、光伏新能源、装备制造主导产业，实现“一体两翼”的经济格局。

南园区，形成“两轴、三区”的空间结构。两轴，贯通开发区南北的开源路产业空间发展主轴；延伸开发区空间形态、引开发区用地布局的东西向七紫路空间发展次轴；三区，根据空间布局和产业类别划分的三个产业片区。即北部产业片区、中部产业片区和南部产业片区。主要是以煤基化工和硅碳新材料为主。北园区，形成“一心、一廊、三片区”的空间结构。一心，开发区北园综合公共服务中心；一廊，沿柳叶江方向的空间绿化廊道；三片区，根据空间布局和产业类别划分的三个产业片区。即西部产业片区、中部产业片区和北部产业片区，三个片区主要是以装备制造、光伏新能源和配套服务产业为主。

本项目选址位于襄城县先进制造业开发区北区南区产业片区。

（3）用地布局

开发区主要为产业集聚与发展提供空间，工业用地是其最主要的用地功能。襄城县开发区以工业用地和仓储物流用地为主，结合各类产业之间的关联及对环境的影响状况，规划形成各产业相对集中又相互联系的有机工业用地布局。同时，配备少量的公用设施用地，加强与周边城镇建设区在公共服务设施与基础设施方面的对接共享，推动产城互动融合发展，产业发展要与城镇总体建设发展相互依托，以产业的集聚实现人口的集中，为城市化提供基础支持，又以城镇的服务功能为产业发展和人口集中创造条件。襄城县先进制造业开发区规划范围面积 1518.15 公顷，城乡建设用地面积 1509.84 公顷，其中南园区 904.84 公顷，北园区 605 公顷。

8.3.5.3 产业功能布局和主导产业

一、主导产业

煤基化工、硅碳新材料、光伏新能源、装备制造。

(1)煤基化工产业

煤基化工具有能源和化工双重属性，发展现代煤化工有利于统筹好安全和发展，又可以生产一系列化工品和新材料，对保障能源安全、推进煤炭清洁高效利用具有重大战略意义。

保持现有煤基化工产业优势，将其作为园区发展碳材料的原材料基地，同时对现有焦化项目等项目进行升级改造，使之成为工艺更先进，污染排放更小的焦化项目。

(2)硅碳新材料

碳基新材料包括煤焦油沥青中间相、中间相碳微球、针状焦、碳纤维、石墨烯等；高端硅材料包括硅烷产品、电子级单品硅、区熔级单晶硅产品、晶硅光伏系列产品、二氧化硅气凝胶系列产品；高性能化工新材料包括己二腈和己二胺等卡脖子尼龙原料产品、电池液体材料等。

(3)光伏新能源产业

①发展光伏新能源

依托产业链上游硅材料和平煤隆基等龙头企业,打造从高纯硅烷气、单晶硅、单晶硅片、电池片、光伏组件、光伏电站的全产业链模式，秉承建链、补链、强链的理念,光伏组件环节在现有基础上注重开发出能够迅速占领高端市场的光伏组件产品，光伏电站在现有产业基础上开发出适应于不同行业、不同场景的光伏电站。

②积极发展氢源产业

氢能将是未来我国主体清洁能源之一,而且园区具有很好的氢能生产和使用的基础，煤基化工本身就是氢能生产的源头，所以规划建设氢能中心，在生产氢能的同时，充分利用丰富的生物质和煤层气资源，推动绿色

能源与氢能源综合利用，积极发展氢能电池、加氢站、供氢产业。

(4)装备制造业

围绕电力装备、食品机械制造产业链，引导现有企业扩能增产和转型升级，培育一批高端装备制造企业，推动制造业向智造、创造发展。

二、产业链构建

园区包括碳基新材料产业链、硅基新材料产业链、光伏及储能产业链、功能性纳米材料产业链、高性能化工新材料产业链、氢能与低碳能源产业链。

氢能与低碳能源产业链：由于氢能利用产业仍在起步阶段，所以该产业链以制氢和供氢为主，特设置供氢中心，作为氢气的储存和周转。氢气下游利用包括高纯氢、化工用氢、氢能与清洁能源等。

供氢产业链：供氢的源头能源为炼焦煤、动力煤、甲醇、天然气，具体的项目建设根据我国的能源政策、环保政策和碳减排政策而定，所以设置4条供氢产业链。

①煤焦化供氢产业链：煤→焦化→焦炉煤气→氢气→供氢中心→化工用氢、氢能(加氢站)与清洁能源；

②煤气化供氢产业链：煤→气化→煤气→氢气→供氢中心→化工用氢、氢能(加氢站)与清洁能源；

③甲醇供氢产业链：甲醇→裂解→氢气→供氢中心→化工用氢、氢能(加氢站)与清洁能源；

④天然气(含煤层气)供氢产业链：天然气(含煤层气)→裂解→氢气→供氢中心→化工用氢、氢能(加氢站)与清洁能源。

在建 CHDM 一期、CHDM 二期工程利用焦化副产氢气为原料生产化工原料 CHDM；本项目以 PTA、乙二醇和在建工程 CHDM 为原料生产 PETG、PCTG，实现产业链向下延伸，符合开发区主导产业规划等要求。

8.3.5.4 开发区给排水建管网设情况

(1) 给排水设施现状

① 给水工程现状

开发区南园区水厂位于七紫路以北、平禹铁路以西，取水水源为北汝河，主要供南园部分企业工业用水；北区由锦襄水务三水厂供水，水厂位于阿里山路与襄业路交叉口；部分企业生产、生活用水和村庄居民生活用水采用地下自备井水供水。

② 排水工程现状

开发区南区有襄城县第二污水处理厂，主要处理产业开发区内的工业废水和生活污水，目前开发区外少部分生活废水也进入该污水厂处理；北区东侧有襄城县第一污水处理厂，位于紫云大道东侧，柳叶江下游。

(2) 给排水工程规划

① 给水工程规划

开发区南区，争取南水北调水作为备用水源，同时企业提升生产工艺减少耗水量。在七紫路与经一路交叉口利用现状水厂完善供水设施，占地 7.7 公顷，供水规模达到 3 万吨/日；开发区北区规划建设第三水厂规模为 5 万吨/日（地下水 2 万吨/日、南水北调水 3 万吨/日），位于北园区中部，占地约 4.1 公顷。

本项目位于开发区南区，目前使用园区集中供水。

② 污水工程规划

1) 污水处理厂规划

开发区南区不再新建污水处理厂，利用襄城县第二污水处理厂，处理新建企业和附近区域生活污水。开发区北区第一污水处理厂规模扩建至 12 万吨/日，承担整个城市的污水处理，受纳水体为柳叶江。

2) 污水管网建设规划

开发区南区污水管网进行分区建设，并根据实际情况设置污水泵站；

北区形地势相对平坦，污水排放不再分区，污水通过接入城区干管收集至襄城县第一污水处理厂统一处理，污水管道原则上采用坡度尽量与地面坡度一致，采用重力流排放的原则。

本项目生产废水、生活污水经废水处理站处理后与清净水一并由厂区总排口达标排放，本项目拟配套建设金萌厂区“一企一管”专用废水管道，厂区废水通过“一企一管”专用废水管道排至襄城县第二城市污水处理厂。

8.3.6 开发区（化工园区）基本情况

8.3.6.1 开发区（化工园区）认定情况

2020年11月3日，襄城县循环经济产业集聚区被列入“河南省化工园区名单（第一批）”，四至范围为：东至311国道(现紫云大道)，南至s329线，西至紫云镇刘庄村，北至襄城县南环路。

2023年7月10日，襄城县先进制造业开发区（化工园区）被列入“河南省拟通过认定化工园区名单（第一批）的公示名单”，属于首批16家之一。园区类型为开发区中化工园区，规划核定面积8.536 km²，四至范围为：东至紫云大道，西至首山一矿，南至311国道，北至襄城县南环路。

8.3.6.2 化工园区基础设施

（1）排水工程

①污水处理

襄城县先进制造业开发区（化工园区）位于开发区南区，不再新建污水处理厂，利用襄城县第二污水处理厂，处理新建企业和附近区域生活污水。设计规模远期达到5万吨/日（其中生产中水达到2-4万吨/日），占地7.22公顷。

襄城县化工园区位于南园区，污水收集处理系统要充分考虑煤化工主导产业废水特点，襄城县第二污水处理厂设置两个进水口，将化工生产废水与其他工业废水、生活污水分开处理，并针对化工生产废水专门设计预

处理系统。化工生产废水采用压力进水，经过化工企业污水处理站预处理达标后按照“一企一管、专管专用”的原则由各企业单独铺设专用管网通过工业废水进水口进入污水处理厂进行统一处理；其他工业废水和生活污水采用重力进水，通过园区管网收集后通过生活废水进水口进入污水处理厂统一处理。南园区污水工程规划图见附图。

将襄城县第二污水处理厂的入河排污口下移至洋湖渠的开发区下游（紫云大道附近），便于监督管理南园区内企业排水。并在排污口进入洋湖渠之前设置事故水池及可关闭闸门。

②中水利用规划

根据襄城县先进制造业开发区的实际情况，回用于工业和市政杂用的再生水利用率应逐年提高，规划二污中水规模为3万吨/日，一污中水规模为1万吨/日。生活、生产污水经污水管道收集后排至污水处理厂，再生回用水处理装置应结合污水处理厂建设，规划中水主要用于工业用水，少部分用于市政用水（浇洒道路与绿化用水，以及消防储备水等）。

本项目生产废水、生活污水经废水处理站处理后与清净下水一并由厂区总排口达标排放，本项目拟配套建设金萌厂区“一企一管”专用废水管道，厂区废水通过“一企一管”专用废水管道排至襄城县第二城市污水处理厂。

（2）供热工程

开发区南园区规划新建首山热能，位于公明路北侧，经一路西侧。项目规划建设2台350MW超临界抽凝供热机组。项目机组设计供热能力1330t/h左右，每年可实现发电量26.3亿千瓦时、供热量432万吨。南园区初期由明源电厂进行供给，至规划期末，由明源电厂、首山热能、首山碳材料共同供应。开发区北园区依靠城区热点供热。

供水管网分为蒸汽管网和热水管网。以生产用热为主的用户采用蒸汽；以采暖为主的用户采用热水。蒸汽管网供热介质为1.0兆帕的热蒸汽，温度

为260℃；热水一级管网供热介质为130/70℃高温水，二级管网为95/70℃的热水。

本项目部分供热采用自建导热油炉，部分供热采用蒸汽来自首山碳材料，满足本项目供热需求。

8.3.7 《襄城县自然保护地整合优化方案》相符性分析

根据《河南省许昌市（襄城县）自然保护地整合优化方案》，整合优化后，全县共有2个自然保护地：北汝河国家湿地公园和紫云山森林公园，总面积1016.41公顷，占县域国土总面积的1.11%。项目与自然保护地的位置关系见附图。

北汝河国家湿地公园总体规划从保护湿地公园生态系统的完整性出发，最大限度地保护湿地公园内的水资源、自然资源、生物资源和生态系统，使其免遭破坏和污染。通过湿地净化水体，提高北汝河水质，为襄城县、许昌市提供更加优良的水源；保护水岸河道，防止水土流失；改善湿地生态环境，提高动植物栖息地质量，增加湿地生物多样性。探索合理利用自然资源和自然环境的途径，促使生态保护与经济发展进入良性循环，达到人与自然的和谐共处。项目厂界距襄城县北汝河湿地公园最近距离4410m，与襄城县北汝河湿地公园的生态保护红线不冲突。

紫云山森林公园：襄城县紫云山风景区位于河南省襄城县西南部的紫云镇，属伏牛山系东麓，为国家AA级风景区，省级森林公园。本次工程建设不涉及紫云山风景区内占地，厂界与襄城县紫云山风景区规划边界最近距离2140m。

大气预测结果表明，项目建设对襄城县北汝河湿地公园和紫云山森林公园的环境空气质量影响可以接受。项目废水最终排入园区污水处理厂处理，项目各类固废均能得到有效处置，本项目建设对襄城县北汝河湿地公园和紫云山森林公园的影响可以接受。

8.3.8 饮用水水源地保护规划

8.3.8.1 许昌市饮用水源保护区

根据“河南省人民政府办公厅关于印发河南省城市集中式饮用水源保护区划的通知”（豫政办〔2007〕125 号），许昌市饮用水源保护区有：

（1）麦岭地下水饮用水源保护区（共 10 眼）

一级保护区：开采井外围 50m 的区域。地下水源地位于襄城县东南部的麦岭镇。

（2）颍河地表水饮用水源保护区

一级保护区面积 3.5km²，二级保护区面积 103.9km²。

（3）长葛地下水饮用水源保护区

一级保护区面积 0.149 km²，以开采井井口为圆心，取水井周围 50m 内的区域。

（4）北汝河地表水饮用水源保护区

根据《河南省人民政府关于划定调整取消部分集中式饮用水水源保护区的通知》（豫政文〔2019〕125 号），北汝河地表水饮用水源保护区调整后的范围如下：

一级保护区：北汝河大陈闸至百宁大道桥河道内的区域 及河道外两侧防洪堤坝外沿线以内的区域；颍汝干渠渠首至颍北 新闸河道内区域及河道外两侧 50 米的区域。

二级保护区：北汝河大陈闸至百宁大道桥一级保护区外，左岸省道 238 至右岸县道 021 以内的区域；北汝河百宁大道桥至平禹铁路桥河道内的区域及河道外两侧防洪堤坝外沿线以内的区域。

准保护区：北汝河平禹铁路桥至许昌市界内（鲁渡监测断面）河道内的区域及河道外两侧 1000 米的区域；柳河河道内区域及河道外两侧 1000 米的区域；马湍河河道内区域及河道外两侧 1000 米的区域。

本项目位于襄城县先进制造业开发区南区，距离最近的北汝河地表水

饮用水源准保护区边界约 2.35km，距离北汝河地表水饮用水源二级保护区 4.23km，在保护区之外。

8.3.8.2 襄城县饮用水水源地保护区规划

根据“河南省人民政府办公厅关于印发河南省县级集中式饮用水水源保护区划的通知”（豫政办〔2013〕107 号），襄城县饮用水源保护区有：

襄城县一水厂地下水井群（老城区，共 2 眼井），一级保护区范围：取水井外围 50 米的区域。

襄城县二水厂地下水井群（茨沟乡，共 10 眼井），一级保护区范围：取水井外围 50 米的区域。

本项目位于襄城县先进制造业开发区南区，距离襄城县一水厂、二水厂地下水井群均较远，均不在其保护区内。

（1）乡镇集中式饮用水水源保护区划

根据《河南省乡镇集中式饮用水水源保护区划》（豫政办〔2016〕23 号），襄城县规划的乡镇级集中式饮用水水源保护区如下：

（1）襄城县湛北乡水厂地下水井（目前已封停）

一级保护区范围：水厂厂区及外围南 40 米的区域。

二级保护区范围：一级保护区外围 500 米的区域。

（2）襄城县丁营乡水厂地下水井（共 1 眼井）

一级保护区范围：水厂厂区及外围东 48 米、西 6 米、南 46 米、北 22 米的区域。

（3）襄城县库庄镇水厂地下水井（共 1 眼井）

一级保护区范围：水厂厂区及外围东 28 米、西 38 米、南 26 米、北 28 米的区域。

（4）襄城县十里铺乡水厂地下水井（共 1 眼井）

一级保护区范围：水厂厂区及外围东 47 米、西 21 米、南至 238 省道、北 22 米的区域。

(5) 襄城县颍回镇水厂地下水井（共 1 眼井）

一级保护区范围：水厂厂区及外围东 31 米、西 43 米、南至 024 县道、北 40 米的区域。

本项目选址位于襄城县先进制造业开发区南区，不在规划的乡镇集中式饮用水水源保护区内。

8.3.8.3 “千吨万人”集中式饮用水水源保护区划

根据《襄城县人民政府办公室关于划定襄城县“千吨万人”集中式饮用水水源保护范围（区）的通知》（襄政办〔2019〕11 号），襄城县境内 7 个乡镇的共有 10 个“千吨万人”集中式饮用水水源地划定保护范围（区）。

(1) 颍阳镇（1 个）

颍阳镇苏庄村地下水型水源地（1 眼井）一级保护区范围：东边边界以水厂外围墙外延 23.10 米，西边边界以水厂外围墙外延 15.76 米，北边边界以水厂外围墙为保护区边界，南边边界以水厂外围墙外延 16.87 米，组成的多边形区域。

(2) 王洛镇（1 个）

王洛镇白塔寺郭村地下水型水源地（1 眼井）一级保护区范围：东边边界以水厂外围墙外延 10.61 米，西边边界以水厂外围墙外延 18.85 米，北边边界以水厂外围墙外延 7.72 米，南边边界以水厂外围墙外延 21.70 米，组成的多边形区域。

(3) 库庄镇（1 个）

库庄镇关帝庙村地下水型水源地（1 眼井）一级保护区范围：东边和北边分别以水厂围墙边界为保护区边界，南边边界以水厂外围墙外延 14.67 米，西边边界以水厂外围墙外延 27.52 米，组成的多边形区域。

(4) 十里铺镇（1 个）

十里铺镇二十里铺村地下水型水源地（1 眼井）一级保护区范围：东边边界以水厂外围墙外延 22.86 米，西边以水厂外围墙为保护区边界，北

边边界以水厂外围墙外延 15.36 米,南边边界以水厂外围墙外延 16.73 米,组成的多边形区域;

(5) 山头店镇 (1 个)

山头店镇孙庄村地下水型水源地 (1 眼井) 一级保护区范围: 东边边界以水厂外围墙外延 27.18 米,西边边界以水厂外围墙外延 8.3 米,北边边界以水厂外围墙外延 7.13 米,南边边界以水厂外围墙外延 28.11 米,组成的多边形区域。

(6) 茨沟乡 (2 个)

1、茨沟乡聂庄村地下水型水源地 (1 眼井) 一级保护区范围: 东边边界以水厂外围墙外延 16.25 米,西侧和南侧以水厂围墙为保护区界限,北边边界以水厂外围墙外延 26.83 米,组成的多边形区域;

2、茨沟乡茨东村地下水型水源地 (1 眼井) 一级保护区范围: 取水井外围 30 米的区域。

(7) 姜庄乡 (3 个)

1、姜庄乡姜庄村地下水型水源地 (1 眼井) 一级保护区范围: 东边边界以水厂外围墙外延 26.56 米,西侧和北侧以水厂围墙边界为保护区界限,南边界以水厂外围墙外延 7.31 米,组成的多边形区域;

2、姜庄乡石营村地下水型水源地 (1 眼井) 一级保护区范围: 东边边界以水厂外围墙外延 25.8 米,西侧和南侧以水厂围墙边界为保护区界限,北边边界以水厂外围墙外延 15.05 米,组成的多边形区域;

3、姜庄乡段店村地下水水源地 (1 眼井) 一级保护区范围: 东边以水厂围墙边界为保护区界限,西边边界以水厂外围墙外延 25.4 米,南边边界以水厂最南部外围墙外延 5.95 米,北边边界以水厂外围墙外延 8.44 米,组成的多边形区域。

本项目选址位于襄城县先进制造业开发区南区,不在以上襄城县“千吨万人”集中式饮用水水源保护区划范围内。襄城县各级饮用水水源地的分布

图见附图。

8.4 项目平面布局及厂址选择合理性分析

8.4.1 平面布局

根据本项目的工艺流程，结合周围环境以及现场场地特点布置。厂区出入口的设置满足人货分流的设计原则，有利运输及安全。

本项目主体工程用地范围位于厂区西部，占地约 25000 平方米；根据工艺流程及地形地势，考虑工厂现状，结合本次扩建工程的特点，紧凑合理布局，联合布置。本次占地在厂区罐区西侧布置仓库和装置区；在火炬西侧布置热媒站；其他公辅工程依托在建工程设施。

根据金萌规划建设时序，在建工程扩建 3 万吨/年 CHDM 项目建设较晚，该工程中厂区废水处理站调至本项目建设，厂区废水处理站位于厂区西南部位置。

综上，本项目厂区及车间平面布局较为合理。

8.4.2 厂址选址

本项目厂区位于襄城县先进制造业开发区南区金萌公司厂区内，厂区占地属于工业用地。项目主要采用 PTA、乙二醇以及现有工程 CHDM 生产 PETG、PCTG。本项目属于在建工程 CHDM 项目的下游产业链，属于开发区（南区）煤化工及精细化工产业区下游产业链，工程建设有利于发展开发区煤化工及精细化工产业链完整性和提升产业链水平。工程建设符合开发区产业功能规划、用地功能布局。

襄城县先进制造业开发区为重点管控单元（ZH4110252001）。本项目不属于“两高”项目，工程按照《重污染天气重点行业应急减排措施制定技术指南（2021 年补充修订版）》中“炼油与石油化学工业”A 级要求进行建设，污染物可以实现稳定达标排放，本项目建设符合河南省及襄城县先进制造业开发区生态环境分区管控相关要求。

本项目污染源主要为涉气类，主要废气污染物为乙醛、NMHC 等；为

降低项目运行对环境的影响，项目在运行过程中对含尘废气、有机废气收集治理，对有毒有害物质储存、使用均设置了严格的措施，涉及 VOCs 物料储罐均采用固定顶罐并实施氮气保护，装卸车采用下装方式，中间罐废气收集后与汽提塔废气、酯化工艺塔废气、乙二醇回收装置废气、真空系统废气、过滤器清洗废气一并送导热油炉燃烧处理。

根据本项目环境影响预测分析及环境风险预测分析结果，本项目运行期间对周边大气环境的影响较小；对区域声环境保护目标预测值均能满足《声环境质量标准》（GB3096-2008）3 类标准限值的要求；本项目大气风险事故环境风险影响较小；工程生产废水、生活污水经厂区废水处理站处理后，与清净下水一并送至襄城县第二城市污水处理厂；初期雨水设有完善的收集拦截设施和初期雨水池，可以确保事故废水（初期雨水）不排出厂外。

综上，在采取相应的污染防治措施和工程措施的情况下，项目选址环境可行。

第9章 环境经济损益简要分析

本项目符合国家的产业政策和技术政策。从工程生产的工艺流程看，只要能认真贯彻落实清洁生产、降耗减污的措施和方案，最大限度地减少生产过程污染物产生量和排放量，即能实现经济效益、社会效益、环境效益的统一。

本项目主要经济技术指标见表 9-1。

(涉密，部分删除处理)

表 9-1 本项目主要技术经济指标一览表

序号	指标名称	单位	数据指标	数据指标
1	总投资	万元		
2	营业收入（不含税）	万元		生产期内年平均
3	总成本费用（不含税）	万元		生产期内年平均
4	利润总额	万元		生产期内年平均
5	息税前利润（EBIT）	万元		生产期内年平均
6	税金及附加	万元		生产期内年平均
7	增值税	万元		生产期内年平均
8	税后利润	万元		生产期内年平均
9	总投资收益率	%		
10	资本金净利润率	%		
11	投资回收期（税前/税后）	年		含建设期 1 年

工程总投资为 19000 万元，项目达产后，年利润总额 7623 万元，税后利润 5717 万元，税后建设投资回收期为 3.67 年。从财务分析的角度来看，本项目具有较强的盈利能力和投资回收能力。从经济角度考虑本项目的建设是可行的。

9.1 工程环境效益分析

9.1.1 工程环保设施及投资

本项目总投资 19000 万元，估算环保投资共 617 万元，占总投资的 3.25%。工程拟采取的污染物治理措施及投资见表 9-2。

（涉密，部分删除处理）

表 9-2 工程环保投资一览表

序号	项目	环保投资费用（万元）	运行维护费用（万元/a）
1	废气处理设施		
2	污水处理设施		
3	噪声治理		
4	固废处理处置		
5	环境风险防范		
6	地下水		
7	设施折旧		
8	设备维修及人工		
9	绿化及其他		
合计			

9.1.2 本项目环保运行费用估算

本项目环保运行费用主要包括环保设备的维修费、折旧费、环保管理及其他费用，成本费用主要包括原辅材料消耗费，动力消耗费及人员工资、福利等，设备的折旧年限为 10 年。为使项目环保治理设施正常运行，并达到预期的治理效果，工程环保运行费用估算：年折旧费用为 60 万元/年，年运行费用为 64 万元，设备维修和工人工资费约为 15 万元/年，总计费用为 139 万元/年。

9.1.3 工程环境效益估算

本项目环境效益主要体现在能源利用、减少排污的经济效益。

工程环境收益主要是较少污染物排放的费用等。经估算，本项目环保工程主要收益约 60 万元。

9.1.4 环保投资比例系数 H_z

环保投资比例系数是指环保建设投资与企业建设总投资的比值，它体现了企业对环保工作的重视程度。

$$H_z = (EO/ER) \times 100\%$$

式中：EO——环保建设投资，万元

ER——企业建设总投资，万元

本项目总投资 19000 万元，估算环保投资共 617 万元，占总投资的 3.25%。本项目的环保投资能有效地节约水资源，提高水的循环利用率，做到了降低能耗、物耗，特别是较大幅度地减少挥发性有机物、乙醛、颗粒物、二氧化硫、氮氧化物、氨、硫化物的排放量，减轻了对周围环境的影响。因此，该项目的环保投资系数是合适的。

9.1.5 产值环境系数 F_g

产值环境系数是指年环保运行费用与工业总产值的比值，年环保费用是指环保治理设施及综合利用装置的运行费用、折旧费、日常管理等。产值环境系数的表达式为：

$$F_g = (EZ/ERS) \times 100\%$$

式中：EZ——年环保费用，万元

ES——年工业总产值，万元

项目实施后，每年环保运行费用为 139 万元，本项目年均利润值 7623 万元，则产值环境系数为 1.82%，这意味着每生产万元产值所花费的环保费用为 182 元。

9.1.6 环境经济效益系数 J_x

环境经济效益系数 J_x 是指因有效的环境保护措施而挽回的经济价值与环境保护费用之比，其表达式为：

$$J_x = E_i/E_z$$

式中： E_i ——每年环保措施挽回的经济效益，万元

E_z ——年环保费用，万元

项目每年环境经济效益为 50 万元，年环保费用为 139 万元，则环境经济效益系数为 0.36: 1。

9.1.7 工程环境效益综述

本项目的环境效益主要体现在环保投资减轻项目对环境的影响程度，针对本项目主要以大气污染物排放、废水为主的特点，工程采用油气回收、蓄热式催化燃烧、活性炭吸附、脱硫、脱硝等多项废气治理措施，废水经废水处理站处理，各类废气、废水污染物均能实现稳定达标排放。经计算：

(1) 本项目环保投资比例系数 H_z 为 3.25%，表示环保投资占工程计划总投资的 3.25%；

(2) 产值环境系数为 1.82%，表示每生产万元产值所花费的环保费用为 182 元；

(3) 环境经济效益系数 J_X 为 0.36:1，表示每投入 1 元环保投资可挽回 0.36 元经济价值。

综上所述，本项目进行废气、废水治理，减轻了污染物进入环境的污染负荷；进行噪声治理，使得厂址周围声环境满足要求。本项目通过环保投资，取得了较好的环境效益。

9.2 工程社会效益分析

工程社会效益主要体现在以下方面：

(1) 本项目需要招聘一定量的劳动人员，可向社会提供就业机会，减少下岗人数，增加农民经济收入，对保持当地社会稳定，提高人民生活水平，促进地方经济的发展将发挥积极作用。

(2) 本项目的建设和运行，可带动相关产业的发展，提升周边地区的经济环境，为地方发展带来新的契机。

(3) 本项目部分生产工艺及技术装备、环保设备达到国内先进水平，其环保要求及管理理念具有可借鉴经验，对推动行业发展具有一定的意义。

第10章 环境管理及监测计划

环境管理是企业日常管理中的重要环节之一。本项目在施工期和运营期将不可避免会对周围环境产生一定的影响，建设单位应加强环境管理，同时定期进行环境监测，以便及时了解工程在不同时期的环境影响，采取相应措施，消除不利因素，减轻环境污染，以实现预定的各项环保目标，从而提高企业的管理水平和改善区域环境质量，使企业得以健康持续发展。

10.1 环境管理

10.1.1 环境管理组织机构设置

评价建议企业设置独立的环境保护管理和环境监测机构。建立企业主要负责人、分管负责人、车间负责人和车间环保员组成的企业环境保护网络，定期不定期召开企业环保情况报告会和专题会议，专题研究会办解决企业的环境问题，共同搞好本企业的环境保护工作。除此之外，还应设置 1 名企业领导分管环境保护工作，并配备专职环境保护机构负责人和若干名专职环保技术员，协助领导工作。企业环境监测机构设立能够监测主要污染物和特征污染物的化验室，配备专职的化验人员，并接受企业环境保护机构管理。

各负责人的主要职责如下：

1、企业主要负责人：对本企业的环境行为负全责，了解本企业的主要排污情况及所存在的主要环境问题，宏观控制企业环保的发展方向。

（1）负责环保组织架构和环境管理体系的建设。

（2）负责组织环保制度、环保目标（包括污染减排目标）和环保规划的制定。

（3）负责环保人员的调配。

2、分管负责人：负责领导本企业环境保护工作的管理和监测任务，熟知国家环保法律法规的有关规定及地方的环保要求。了解本企业的生产工

艺流程、主要产污环节、处理设施的运行情况以及企业排污情况，指导环保职能部门进行具体工作。

(1) 落实环保制度、分解环保目标和环保规划。

(2) 组织开展环保技术交流，推广实施环保先进技术和经验，并协调企业与政府环保部门的工作。

(3) 宣传和执行环境保护法律法规及有关规定，促进本企业生产可持续发展。

3、专职环保员：

(1) 做好厂区废气、废水、废渣等的排放量统计工作，随时了解掌握生产排污量是否正常，并及时汇报。

(2) 协助监测人员对厂区实施监测。在非常情况下，专职环保员可直接向企业主要领导汇报。

10.1.2 环境管理组织机构职能

环境管理机构职能包括清洁生产管理、施工期管理、竣工验收管理及运行期管理，具体可见表 10-1。

表 10-1 环境管理机构职能

项 目	管 理 职 能
清洁生产管理	▪ 组织协调并监督实施评价中所提出的清洁生产内容； ▪ 组织经常性对企业职工的清洁生产教育和培训； ▪ 根据企业发展状况，进行清洁生产审计； ▪ 负责清洁生产活动的日常管理。
施工期管理	▪ 监督环保设施建设“三同时”制度； ▪ 按报告书提出的环保措施和建议，制订施工期环保工程实施计划和管理办法； ▪ 监督环保措施的执行情况，检查和纠正施工中对环保不利的行为。 ▪ 负责施工中突发性污染事故的处理，并及时上报主管部门和其他有关单位； ▪ 组织实施施工期环境监测计划，在施工结束后，组织全面检查环保措施落实情况
排污许可证重新申请	▪ 根据《排污许可管理办法》、《排污许可管理条例》等要求，本项目属于扩建排放污染物的项目，在建设项目实际排污行为发生之前，重新申请取得排污许可证。
竣工验收管理	根据《关于规范建设单位自主开展建设项目竣工环境保护验收的通知》： ▪ 编制环境影响报告书（表）的建设项目竣工后，建设单位或者其委托的技术机构应当依照国家有关法律法规、建设项目竣工环境保护验收技术规范、建设项目环境影响报告书（表）和审批决定等要求，如实查验、监测、记载建设项目环境保护设施的建设和调试情况，同时还应如实记载其他环境保护对策措施“三同时”落实情况，编制竣工环境保护验收报告。 ▪ 验收报告编制完成后，建设单位应组织成立验收工作组。验收工作组由建设单位、设计单位、施工单位、环境影响报告书（表）编制机构、验收报告编制机构等单位代表和专业技术专家组成。

	▪ 建设单位应当对验收工作组提出的问题进行整改，合格后方可出具验收合格的意见。建设项目配套建设的环境保护设施经验收合格后，其主体工程才可以投入生产或者使用。
运行期管理	▪ 制定切实可行的环保管理制度和条例； ▪ 把污染源监督和“三废”排放纳入日常管理工作，并落实到车间、班组和岗位，进行全方位管理； ▪ 领导和检查该公司的环保监测和统计工作，建立环保档案，按时完成各种环保报表。掌握全厂污染动态，提出改善措施； ▪ 检查监督全公司环保设备的运行和维护，保证环保设施的正常运行； ▪ 实施有效的“三废”综合利用开发措施，加强监督使“三废”真正得到回收利用； ▪ 按照责、权、利实行奖惩制度，对违反法规和制度行为根据情节给予处罚，对有功人员给予奖励； ▪ 收集、整理和推广环保技术和经验，对运行中出现的环保问题及时解决； ▪ 做好应急事故处理准备，参与环境污染事故调查和处理； ▪ 配合当地或上级环保主管部门，认真贯彻落实国家有关环保法规和行业主管部门的环保规定。

10.1.3 环境管理制度要求

(1) 建设项目环境影响评价与“三同时”制度

严格执行《中华人民共和国环境保护法》、《中华人民共和国环境影响评价法》、国务院《建设项目环境保护管理条例》等法律法规，所有新建、扩建和技术改造项目，必须在开工建设前完成环境影响评价和环境影响评价文件的审批。建设项目环境影响评价文件经批准后，项目的性质、规模、地点或者采用的生产工艺发生重大变化的，应当重新报批。环境影响评价文件自批准之日起满 5 年，建设项目方开工建设的，其环境影响评价文件应当报原审批机关重新审核。建设项目环境影响评价文件通过环保部门审批后，项目方可开工建设。建设项目的防治污染和保护环境设施必须与主体工程同时设计、同时施工、同时投产使用。

(2) 排污许可证制度

严格执行排污许可证制度，企业排污状况发生重大变化时，及时向环境保护行政主管部门报告，按照环境行政主管部门核定的年度污染物排放总量指标，严格考核，确保持证排污，不超量排污。

(3) 总量控制及污染物减排制度

对照环保部门下达的污染物总量指标和污染物削减任务，制订污染物削减方案，落实清洁生产审核、建设项目环保“以新带老”制度、产业结构调整和产业换代升级等总量削减措施，确保使总量得到有效控制，保证污染物减排指标的完成。

（4）达标排放制度

依据国家及地区相关法律法规要求，规范化建设水污染物排口、废气排放口。确保污染治理设施长期、稳定、有效运行，不得擅自拆除或闲置污染治理设施，不得故意非正常使用污染治理设施，确保污染物达标排放。固体废弃物堆放应设置暂存处，暂存处必须符合“四防”(防火、防扬散、防雨淋、防渗漏)要求，并设置标志牌。污染治理设施的管理必须与相应的生产活动一起纳入到日常管理工作的范畴，落实责任人、操作人员、维修人员、运行经费、设备的备品备件和其他原辅材料。

（5）环境信息公开制度

按照《企业环境信息依法披露管理办法》按时公开企业基础信息、排污信息、防治污染设施的建设和运行情况、建设项目环境影响评价及其他环境保护行政许可情况、突发环境事件应急预案、其他应当公开的环境信息等，接受公众监督。

（6）环保奖惩制度

各级管理人员都应树立保护环境的理念，企业应设置环境保护奖惩制度，对爱护环保治理设施、节约原料、降低涂料、燃料使用量、改善与保护环境作出贡献的人员给予物质和精神奖励；对环保观念淡薄，不按环保要求进行管理，造成环保设施损坏、环境污染事故及原材料浪费者给予经济制裁和必要的行政处分。

（7）污染处理设施及在线监控装置运行管理制度

制定污染治理设施运行操作规程与管理制度，完善化验室建设和管理制度。由专职人员负责全厂污染处理设施的正常运行、维护及排污状况的监测分析。每天应查看运行记录，对发现的运转设备及安全方面的问题要按照环保组织体系及时报告，采取相应应急预案，并及时抢修，做好记录，保证设备完好率。

（8）环境宣传教育制度

将职工日常环保知识教育纳入企业管理工作体系中。企业应以各种形

式，定期对职工进行环保、安全生产教育，并给予相应考核。教育内容应结合企业生产实际情况及典型案例，有针对性的让职工了解企业环保情况、各类污染物排放情况、污染治理工艺及运行情况。企业环境风险应急、常见环保事故的处理及救治也应作为重点内容进行教育。

（9）环境风险应急与报告制度

编制企业环保应急预案，并进行演练。成立应急救援指挥部，分管领导任指挥，车间成立应急救援小组，负责防护器材的配给和现场救援，厂内各职能部门对化学毒物管理、事故急救，事故污染物处理各负其责。发生突发环境事件应在第一时间及时向所在地环境保护行政主管部门报告。主要包括：突发环境事件的类型、发生时间、地点、初步原因、主要污染物质和数量、人员受害情况等。

（10）危险废物转移联单制度

对危险废物的转移运输应按《危险废物转移联单管理办法》的规定报批危险废物转移计划，填写好转运联单，并必须交由有资质的单位承运。做好外运处置废弃物的运输等级登记，认真填写危险废物转移联单(每种废物填写一份联单)，并加盖公司公章，经运输单位核实验收签字后，将联单第一联副联自留存档，将联单第二联交移出地环境保护行政主管部门，第三联及其余联交付运输单位，随危险废物转移运行，将第四联交接收单位，第五联交接收地环保局。

（11）危险废物记录制度

危险废物内部转运作业应采用专用的工具，危险废物内部转运应填写《危险废物厂内转运记录表》；危险废物产生者和危险废物贮存设施管理者均须作好危险废物情况的记录，记录上须注明危险废物的名称、来源、数量、特性和包装容器的类别、入库日期、存放库位、废物出库日期等信息。

以上制度建议应作为企业基本制度，以企业内部文件形式下发到各车间、部门；纳入环境保护管理档案；在企业内公示；在环保管理部门、车

间张贴；在日常生产中贯彻落实到位。

10.1.4 环境管理具体要求

环境管理应贯穿于建设项目从立项到运营的整个过程，并对建设项目的不同阶段制定相应的环保条例，规定不同阶段的环保内容，明确不同部门的工作职责，详见表 10-2。

表 10-2 建设项目环境管理内容

阶段	工作
建议书阶段	根据本项目的性质、规模、厂址、环境现状等有关资料，对项目建成后可能造成的环境影响进行简要说明。
可研阶段	委托评价单位进行环境影响评价工作
	进行环境现状监测
施工阶段	依法执行环保设施与主体工程“三同时”制度，保护施工现场周围的环境，防止对自然环境造成不应有的破坏，防止和减轻粉尘、噪声、震动等对居民区的污染和危害，项目竣工后，施工单位应该修整和复原在建设过程中破坏的环境，此阶段应该进行施工环境监理
	◆选择环保业绩优秀的施工承包方，并在承包合同中明确规定有关环境保护条款； ◆施工承包方应明确管理人员、职责等，并按照其承包施工段的环保要求制定施工计划； ◆在施工作业之前，对全体施工人员进行培训，包括环保知识、意识和能力的培训； ◆建议对该工程实施工程环境监督机制，并纳入到整体工程监理当中；
调试验收阶段	完善准备，最大限度减少事故发生
	◆进行多方技术论证，完善工艺方案； ◆严格施工设计监理，保证工程质量； ◆建立生产工序管理和生产运转卡； ◆向环保部门提交竣工验收报告；
规模生产阶段	加强环保设备运行检查，力求达产达标
	◆定期进行环保安全检查和召开有关会议； ◆对领导和职工特别是兼职环保人员进行环保安全方面的培训； ◆制定完备的岗位责任制，明确规定各类人员的职责，有关环保职责及安全、事故预防措施应纳入岗位责任制中； ◆制定各种可能发生事故的应急计划，定期进行演练；配备各种必要的维护、抢修器材和设备，保证在发生事故时能及时到位； ◆主管环保的人员应参加生产调度和管理工作会议，针对生产运行中存在的环境污染问题，向主管领导和生产部门提出建议和技术处理措施； ◆按照环境监测计划，对污染物排放状况及周边环境质量状况进行监控；
信息反馈和群众监督	反馈监督数据，加强群众监督，改进污染治理工作
	◆建立奖惩制度，确保环保设施正常运行； ◆整理监测数据，技术部据此研究并改进工艺的先进性； ◆收集附近村民意见并选代表作为监督员

10.1.5 环境管理台账要求

环境管理应贯穿于建设项目全过程，深入到生产过程的各个环节，建设单位应编制并实施环境管理手册和程序文件，完善环境管理台账。

项目建设及投产运行后，应建立各主要污染种类、数量、浓度、排放方式、排放去向、达标情况的台帐，并按环保部门要求及时上报。环境管理台账记录的方式，包括电子台账、纸质台账等。建议应包含的环境管理程序及台账有以下几项本项目环境管理程序及台账应包含以下方面：

- (1) 生产设施运行检修管理程序及台账；
- (2) 废气及其污染治理设施管理程序及台账；
- (3) 废水及其污染治理设施管理程序及台账；
- (4) 固体废弃物及其污染治理设施管理程序及台账；
- (5) 环境噪声污染防治管理程序及台账；
- (6) 危险化学品管理程序及台账；
- (7) 突发性环境污染事故管理程序及台账；
- (8) 环境保护档案及公众环保意见反馈管理程序及台账；
- (9) 环保工作自检及持续改进管理程序及台账；
- (10) 污染源及环境质量监控管理程序及台账。
- (11) 记录含 VOCs 原材料的使用量、回收量、废弃量、去向以及 VOCs 含量等信息。台账保存期限不少于 5 年。

本项目环保管理应按各自职责和 ISO14001 管理程序进行运作，保障项目环境管理的有效实行。

10.2 污染物排放管理

10.2.1 污染源排放清单

本项目大气污染物排放清单见表 10-3，废水污染物排放情况见表 10-4，噪声排放清单见表 10-5，固体废物产生及处置清单见表 10-6。

(涉密，部分删除处理)

序号	废气名称	产生源	污染因子	产生情况				处理措施	处理效率	排放情况				排放工况	工作时间h/a
				气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	产生量 t/a			气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	排放量 t/a		

序号	废气名称	产生源	污染因子	产生情况				处理措施	处理效率	排放情况				排放工况	工作时间 h/a
				气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	产生量 t/a			气量 m³/h	浓度 mg/m³	速率 kg/h	排放量 t/a		

表 10-4 本项目废水污染物排放清单

废水类别	废水名称	废水产生量 m ³ /d	污染因子浓度 (mg/L)								
			pH	COD	BOD	NH ₃ -N	SS	TP	TN	乙醛	总有机碳

表 10-5 主要噪声排放清单

编号	噪声名称	噪声源	治理前 dB (A)	治理后 dB (A)	治理措施
1	预聚物过滤器噪声	预聚物过滤器	75	55	基础减振, 隔声
2	熔体过滤器噪声	熔体过滤器	75	55	基础减振, 隔声
3	水下切粒机噪声	水下切粒机	80	60	基础减振, 隔声
4	离心干燥机噪声	离心干燥机	80	60	基础减振, 隔声
5	泵类噪声	各类泵	85	65	基础减振, 隔声
6	风机噪声	各类风机	95	75	消声减振, 隔声
7	冷却塔噪声	冷却塔	90	85	基础减振, 合理布局

表 10-6 固体废弃物产生及处理清单 单位 t/a

编号	名称	产生环节	主要成分	有害成分	理化性质	产生量 (t/a)	利用量 (t/a)	处置量 (t/a)	处理处置措施
1									
2									
3									
4									
5									
6									
7									
8									
9									
10									
11									

10.2.2 污染物排放总量管理

10.2.2.1 总量控制的主要污染物

根据环保部和河南省对总量控制工作的要求，建设项目需对 COD、总磷、颗粒物、SO₂、NO_x 和 VOCs 六种主要污染物实行排放总量控制计划管理。根据项目所在地环境特征和工程特征，结合项目污染物排放特征，评价建议实施总量控制的污染物如下：

废气污染物：VOCs、颗粒物、二氧化硫、氮氧化物

废水污染物：COD、总磷

10.2.2.2 本项目总量控制建议指标

(涉密，部分删除处理)

评价根据工程污染物排放特征及工程污染因素分析，在采取工程设计及评价提出的污染防治措施的前提下，建议将工程满足清洁生产、达标排放后污染物实际排放总量作为总量建议指标。本项目各污染物排放量和建议总量控制指标见表 10-7 和表 10-8。

表 10-7 废气总量控制建议指标

项目	污染物	单位	在建一期 工程排放量	在建二期 工程排放量	在建工程 合计排放量	本项目 排放量	“以新带老” 削减量	全厂 排放量	排放 增减量
废气	颗粒物	t/a							
	SO ₂	t/a							
	NO _x	t/a							
	非甲烷总烃	t/a							

表 10-8 废水总量控制建议指标

污染物	单位	在建一期、二期工程 入外环境排放量	本项目入外环 境排放量	“以新带老” 削减量	全厂入外环境排 放量	入外环境 增减量
COD	t/a					
总磷	t/a					

10.2.2.3 本项目总量指标来源

本项目各污染物总量替代来源的具体情况如下：

(1) 废气污染物总量倍量替代来源

本项目废气新增排放量需要施行区域倍量替代为：颗粒物3.754t/a、

SO₂1.824t/a、NO_x5.644t/a、VOCs9.558t/a。颗粒物替代来源于河南平煤神马首山碳材料有限公司清洁生产削减量，目前剩余量为4.484t/a，满足本项目倍量替代3.754t/a要求，替代后剩余量为0.730t/a；SO₂、NO_x替代来源于河南平煤神马首山碳材料有限公司焦炉烟气脱硫脱硝深度治理项目削减量，SO₂目前剩余量为13.038t/a，满足本项目倍量替代1.824t/a要求，替代后剩余量为11.214t/a；NO_x目前剩余量为35.044t/a，满足本项目倍量替代5.644t/a要求，替代后剩余量为29.400t/a；有机废气替代源来自河南首成科技新材料有限公司有机废气深度处理项目废气处理措施提标改造削减量，VOCs目前剩余量为17.8639t/a，满足本项目倍量替代9.558t/a要求，替代后剩余量为8.3059t/a。

(2) 废水污染物总量等量替代来源

本项目废水新增排放量为等量替代，COD、总磷使用襄城中州水务污水处理有限公司第一污水处理厂中水回用项目。COD目前剩余量为14.1989t/a，满足本项目等量替代3.236t/a要求，替代后剩余量为10.9629t/a；总磷目前剩余量为0.1219t/a，满足本项目等量替代0.032t/a要求，替代后剩余量为0.0899t/a。

10.2.3 排污口管理及信息

10.2.3.1 排污口规范化管理

根据《排污口规范化整治技术要求(试行)》(国家环保局 环监(1996)470号)要求，建议建设单位对排污口进行以下规范化管理：

10.2.3.2 排污口标志管理

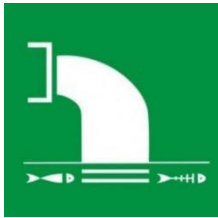
根据《环境保护图形标志—排放口(源)》(GB15562.1-1995)、《危险废物识别标志设置技术规范》(HJ1276-2022)标准要求，本项目应设置环境保护图形标志牌，便于污染源监督管理及常规监测工作的进行。排污口标志牌设在醒目处，上边缘距地面约 2m，建议每年对标志牌进行检查和维护一次，确保标志牌清晰完整。危险废物识别标志设置见表 10-9，其余

污染物排污口图形标志见表 10-10。

表 10-9 危险废物识别标志一览表

序号	项目	标签样式示意图
1	危险废物标签	
2	危险废物贮存分区标志	
3	危险废物贮存标志	

表 10-10 厂区其余污染物排污口图形标志一览表

序号	提示图形符号 背景颜色：绿色图 形颜色：白色	警告图像符号 背景颜色：黄色图 形颜色：黑色	名 称	功 能
1			废气排放口	表示废气向大 气排放
2			污水排放口	表示污水向水 体排放
3			一般固体废物储存 处置场所	表示固废储存 处置场所
4			噪声源	表示噪声向外 环境排放

10.2.4 废气排放信息

扩建工程废气排污口信息见表 10-11。大气污染物有组织排放量核算情况见表 10-12，大气污染物无组织排放量核算情况见表 10-13，大气污染源非正常排放均进入项目地面火炬焚烧，大气污染物年排放量核算情况见表 10-14。

(涉密，部分删除处理)

表 10-11 废气排放口信息一览表

序号	废气名称	污染因子	排放口地理坐标		排气筒		排放标准	
			E	N	高度	内径	浓度 mg/m ³	速率 kg/h

表 10-12 大气污染物有组织排放量核算表

序号	排放口编号	污染物	核算排放浓度/ (mg/m ³)	核算排放速率/ (kg/h)	核算年排放量/ (t/a)
主要排放口					

序号	排放 口编 号	产污环 节	污染物	主要污染 防治措施	国家或地方污染物排放标准		年排放量/ (t/a)
					标准名称	厂界浓度限值/ (mg/m³)	

序号	污染物	年排放量/（t/a）

10.2.5 废水排放信息

项目废水排放具体信息见表 10-15。

表 10-15 废水类别、污染物及污染治理设施信息表

废水类别	污染物种类	排放去向	排放规律	污染治理设施			排放口编号	排放口设置是否符合要求	排放口类型
				污染治理设施编号	污染治理设施名称	污染治理设施工艺			
生产废水	COD、BOD、NH ₃ -N、SS、TN、TP、乙醛、总有机碳	处理后排至襄城县第二污水处理厂	连续排放，流量稳定	TW001	废水处理站	混凝沉淀+气浮+臭氧反应器，均质酸化池+厌氧+活性污泥	DW001	☒ 是 ☐ 否	☒ 企业总排 ☐ 雨水排放 ☐ 清净下水排放 ☐ 温排水排放 ☐ 车间或车间处理设施排放
生活污水	COD、BOD、NH ₃ -N、SS、TN、TP	处理后排至襄城县第二污水处理厂	连续排放，流量稳定						
清净下水	COD、BOD、NH ₃ -N、SS、TN、TP	排至襄城县第二污水处理厂	连续排放，流量稳定						
后期雨水	/	进入园区雨水管网	间断排放，排放期间流量不稳定且无规律，但不属于冲击型排放	/	/	/	DW002	☒ 是 ☐ 否	☐ 企业总排 ☒ 雨水排放 ☐ 清净下水排放 ☐ 温排水排放 ☐ 车间或车间处理设施排放

10.2.6 固废排放信息

本项目固体废物产生及处置清单见表 10-16。

表 10-16 固体废物产生及处置情况一览表

编号	名称	产生环节	主要成分	有害成分	理化性质	产生量(t/a)	利用量(t/a)	处置量(t/a)	处理处置措施

表 10-18 施工期监测计划

环境要素	监测点位	监测项目	监测时间及频率	备注
噪声	施工场地、办公区	等效声级	每月一次，每次一天、昼夜各一次	夜间禁止打桩作业
环境空气	施工区、办公区	TSP	每月一次，每次三天	/

10.3.1.2 运营期自行监测计划

本项目运营期自行监测计划见表 10-19。本项目建成后全厂(含 CHDM 一期、CHDM 二期、本项目)运营期监测计划见表 10-20。本项目建成后，根据设区的市级及以上环境保护主管部门明确要求安装自动监测设备的污染物指标，必须采用自动监测。

(涉密，部分删除处理)

表 10-19 本项目运营期监测计划表

类别	监测点位	监测项目	监测频次

类别	监测点位	监测项目	监测频次

表 10-20 全厂运营期监测计划表

类别	监测点位	监测项目	监测频次

10.3.1.3 验收监测计划

(涉密，部分删除处理)

本项目验收监测计划详见表 10-21。

项目		排气筒		处理设施	监测项目
		数量	高度 m		

为掌握污染情况，建议定期对地下水及土壤进行跟踪监测，具体监测点位、监测频率见表 10-22。

类别	监测点位	监测项目	监测频率	执行标准
土壤环境	厂内生产装置区周边、产品罐区周边	pH、石油烃（C ₁₀ ~C ₄₀ ）	1 次/年	《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准（试行）》（GB 36600-2018）：筛选值（第二类用地）
		乙醛	1 次/年	/
地下水环境	地下水下游水井（樊庄）、地下水上游水井（铁李寨园）、场区水井	pH、耗氧量、氨氮	1 次/年	《地下水质量标准》（GB/T14848-2017）III类标准
		乙醛	1 次/年	/

项目事故应急预案中须包括应急预测程序，项目运行中一旦发生事故，应立即启动应急监测程序，并跟踪监测污染物迁移情况，直至事故影响完全消除。本工程重点关注的危害污染物为CHDM、乙二醇、乙醛等有机物，需要准备监测仪器和设备，保证随时能够投入监测工作。

- 10-22 -

10.4 环境信息公开内容

10.4.1 《企业环境信息依法披露管理办法》(生态环境部令 第 24 号) 要求

根据《企业事业单位环境信息公开办法》(生态环境部令 第 24 号),“企业应当建立健全环境信息依法披露管理制度,规范工作规程,明确工作职责,建立准确的环境信息管理台账,妥善保存相关原始记录,科学统计归集相关环境信息”、“企业应当依法、及时、真实、准确、完整地披露环境信息,披露的环境信息应当简明清晰、通俗易懂,不得有虚假记载、误导性陈述或者重大遗漏”。若企业被列入重点排污单位名录,需公开如下内容:

- (1) 企业基本信息,包括企业生产和生态环境保护等方面的基础信息;
- (2) 企业环境管理信息,包括生态环境行政许可、环境保护税、环境污染责任保险、环保信用评价等方面的信息;
- (3) 污染物产生、治理与排放信息,包括污染防治设施,污染物排放,有毒有害物质排放,工业固体废物和危险废物产生、贮存、流向、利用、处置,自行监测等方面的信息;
- (4) 碳排放信息,包括排放量、排放设施等方面的信息;
- (5) 生态环境应急信息,包括突发环境事件应急预案、重污染天气应急响应等方面的信息;
- (6) 生态环境违法信息;
- (7) 本年度临时环境信息依法披露情况;
- (8) 法律法规规定的其他环境信息。

重点排污单位应当通过其网站、企业事业单位环境信息公开平台或者当地报刊等便于公众知晓的方式公开环境信息,同时可以采取以下一种或者几种方式予以公开:

- (1) 公告或者公开发行的信息专刊;
- (2) 广播、电视等新闻媒体;

(3) 信息公开服务、监督热线电话;

(4) 本单位的资料索取点、信息公开栏、信息亭、电子屏幕、电子触摸屏等场所或者设施;

(5) 其他便于公众及时、准确获得信息的方式。

10.4.2 《国家重点监控企业自行监测及信息公开办法（试行）》要求

企业应将自行监测工作开展情况及监测结果向社会公众公开，公开内容应包括：

(1) 基础信息：企业名称、法人代表、所属行业、地理位置、生产周期、联系方式、委托监测机构名称等；

(2) 自行监测方案；

(3) 自行监测结果：全部监测点位、监测时间、污染物种类及浓度、标准限值、达标情况、超标倍数、污染物排放方式及排放去向；

(4) 未开展自行监测的原因；

(5) 污染源监测年度报告。

企业可通过对外网站、报纸、广播、电视等便于公众知晓的方式公开自行监测信息。同时，应当在省级或地市级环境保护主管部门统一组织建立的公布平台上公开自行监测信息，并至少保存一年。

10.4.3 排污许可证制度衔接

本工程应严格按照排污许可管理要求，推进污染源“一证式”管理工作，并作为建设单位在生产运营期接受环境监管和环境保护部门实施监管的主要法律文书，依法申领排污许可证，按证排污，自证守法。

根据《关于做好环境影响评价制度与排污许可制衔接相关工作的通知》（环办环评[2017]84 号），建设项目发生实际排污行为之前，排污单位应当按照国家环境保护相关法律法规以及排污许可证申请与核发技术规范要求申请排污许可证，不得无证排污或不按证排污。本次工程建成后，在投入使用前应根据排污许可证申请与核发技术规范要求申领排污许可。

第11章 评价结论与建议

11.1 评价结论

11.1.1 工程符合国家的产业政策

许昌金萌聚材科技有限公司 5 万吨/年 PETG (PCTG) 项目，本项目为扩建工程，以外购 PTA、乙二醇及在建工程自产 CHDM 为原料，采用两段酯化和三段缩聚工艺，生产 PETG 共聚酯熔体和切片，属于合成材料制造。本项目已经在襄城县先进制造业开发区管理委员会备案，（项目代码：2511-411056-04-05-774079）。

根据《产业结构调整指导目录》（2024 年本），本项目不属于限制、淘汰类，为允许建设项目，符合国家当前产业政策。

11.1.2 工程厂址符合相关规划

本项目选址位于襄城县先进制造业开发区（原襄城县循环经济产业集聚区），符合《襄城县先进制造业开发区总体发展规划（2022~2035）》、《襄城县循环经济产业集聚区总体发展规划（2021-2030）》及《规划环评》要求；项目符合《许昌市“三线一单”生态环境准入清单（试行）》（许环函[2021]3 号）中襄城县先进制造业开发区生态环境准入要求相关要求；工程建设符合许昌市、襄城县各级饮用水源保护区区划。

11.1.3 工程污染防治措施可行，废气污染物达标排放，废水全部达标排放，固体废物得到妥善处理，厂界噪声满足标准要求

11.1.3.1 废气

（涉密，部分删除处理）

11.1.3.2 废水

本项目废水主要包括生产废水、循环冷却水排水和生活污水，本项目酯化工艺废水、乙二醇回收装置废水进入汽提塔预处理，汽提塔废水、过

滤器清洗废水、切片工序废水、装置及地面清洗废水、质检化验废水等生产废水与生活污水进入厂区废水处理站处理后，与循环冷却水排水一并经厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂，总排口水质满足《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）表 1 间接排放限值要求、《化工行业水污染物间接排放标准》（DB41/1135-2016）表 1 排放限值要求及襄城县二污收水标准要求。

11.1.3.3 噪声

本项目主要噪声源为熔体过滤器、切粒机、干燥机、风机、泵类、冷却塔等设备运转时的设备噪声等，主要通过采取减振、消声或隔声、置于室内等降噪措施，可有效降低噪声源强。通过噪声影响预测表明：本项目营运后，厂界噪声满足《工业企业厂界噪声标准》（GB12348-2008）3 类标准要求，对区域声环境影响较小。

11.1.3.4 固体废物

（涉密，部分删除处理）

本项目依托在建 CHDN 一期工程建设的 1 座 300m² 危废暂存间，其封闭建设，可以做到四防（防风、防雨、防晒、防渗漏），选址以及分区后的建设情况符合《危险废物贮存污染物控制标准》（GB18597-2023）要求。危险废物污染防治措施满足国家相关法律法规和标准的要求，生产区与办公区相距较远，危险废物在厂区收集后送至危废暂存间存放，运输路线避开了办公区和生活区，生产车间地面、运输线路和危废暂存间均采取硬化或防腐防渗措施，危险废物从产生工艺环节运输到贮存场所的过程中一旦产生散落、泄漏，固体泄漏物可集中收集，倒入专用容器内，存于危废品库，一起交由资质单位处置，完全可以将影响控制在厂区内，不会对周围环境产生不利影响。

本项目废矿物油置于密封桶中，其余危废由密封袋包装，经妥善包装后其运输的不利影响较小，即使发生散落等事故后，将散落的危险废物以

塑料铲铲起，再收集进入容器中一并送至有资质单位进行安全处置。废矿物油在发生泄漏事故后，建议采用活性炭纤维材料等吸附材料将泄漏的废液吸附，然后将吸附后的物品倒入专用桶内，一并送往有资质单位进行处置，不会对周边敏感点造成大的不利影响。

危险废物委托有危险废物处置资质的单位进行安全处置，其运输需由有相应资质的公司，在按照《危险废物转移管理办法》（生态环境部 公安部 交通运输部 部令第 23 号）要求的基础上以公路运输的形式进行运输。

综上所述，评价认为本项目危险废物的产生、收集、运输和最终处置过程中对环境的影响可以接受。

表 11-1 本项目固体废物产生及处置情况一览表

编号	名称	产生环节	主要成分	有害成分	理化性质	产生量 (t/a)	利用量 (t/a)	处置量 (t/a)	处理处置措施

表 11-2 全厂危险废物汇总表

序号	危险废物名称	危险废物类别	危险废物代码	产生量 t/a	利用量 t/a	处置量 t/a	产生工序 及装置	形态	主要成分	有害成分	贮存 方式	产废 周期	贮存 周期	危险 特性	污染 防治措施

11.1.4 环境质量现状

11.1.4.1 环境空气

根据 2024 年襄城县环境空气质量监测的基本污染物环境空气质量数据可知，本项目评价范围内 2024 年二类区的环境质量现状中 SO_2 、 NO_2 、 CO 、 O_3 的年评价项目达标， PM_{10} 、 $\text{PM}_{2.5}$ 的年评价项目均不达标，因此本项目所在区域为不达标区。造成区域环境空气质量不达标的主要因子为 PM_{10} 、 $\text{PM}_{2.5}$ ，需要通过削减相关污染物的排放来提高区域环境空气质量。

根据引用紫云山风景区补充监测数据可知，其基本污染物 SO_2 和 NO_2 小时平均浓度和 24 小时平均质量浓度均满足《环境空气质量标准》（GB 3095-2012）及其修改单一级标准要求， PM_{10} 、 $\text{PM}_{2.5}$ 不能满足《环境空气质量标准》（GB 3095-2012）及其修改单一级标准要求。

根据本次特征污染物的补充监测及引用监测数据结果可知，各监测点位乙醛、氨、硫化氢满足《环境影响评价技术导则 大气环境》（HJ 2.2-2018）表 D.1 标准要求；非甲烷总烃均可以满足《大气污染物综合排放标准详解》相关要求；臭气浓度满足《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）相关要求。

11.1.4.2 地表水环境质量

从评价收集的 2023~2025 年度洋湖渠姚庄断面水质情况分析，各因子均满足 IV 类标准值水体功能区划要求。根据本次评价监测数据洋湖渠 3 处监测断面常规因子和特征因子监测数据，全部因子均满足《地表水环境质量标准》（GB3838-2002）IV 类要求，区域地表水环境质量较好。

11.1.4.3 地下水环境

根据现状条件下区内所监测地下水样的检测结果，各污染因子中均满足《地下水质量标准》（GB/T14848-2017）III类标准限值要求，区内地下水水质较好。

11.1.4.4 声环境

监测期间，厂址北侧、西侧噪声昼夜均满足《声环境质量标准》（GB3096-2008）3 类区标准。

11.1.4.5 土壤环境

本项目厂区内及厂区外各监测点位全部监测因子均可以满足《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准》（GB36600-2018）要求。

11.1.5 环境影响预测

11.1.5.1 环境空气

（1）本项目正常排放对环境空气的影响

① 贡献值

本项目完成后，本次工程对于环境空气保护目标的各污染物小时浓度贡献值能满足相关标准要求；各污染物的日均浓度贡献值均能满足相关标准要求；短期浓度贡献值的最大浓度占标率均小于100%。

各污染物的年均浓度贡献值均能满足相关标准要求；短期浓度贡献值的最大浓度占标率均小于100%，年均浓度贡献值的最大浓度占标率均小于30%，一类区的年均浓度贡献值的最大浓度占标率均小于10%。

② 叠加值

本项目完成后，本次工程的环境影响叠加区域在建项目污染源影响的贡献值，再叠加现状浓度后，环境空气保护目标NMHC、乙醛、氨、硫化氢的小时浓度均能满足相关标准的要求；SO₂、NO_x的小时浓度、日均浓度及年均浓度能满足相关标准的要求。

③ 年均浓度变化情况

对区域现状浓度超标污染物PM₁₀进行区域环境质量变化评价的结果表明，在落实区域污染源削减方案的前提下，本项目实施后区域PM₁₀的环境质量将整体改善。

（2）非正常排放对环境空气的影响

建议企业应加强设备的维护和管理，尽量避免非正常排放。

(3) 防护距离

根据预测，本项目无需设置大气环境保护距离。

(4) 排气筒高度

本项目主要排气筒高度符合相关排放标准对排气筒高度的要求。

(5) 大气环境影响评价结论

综合分析，本项目建成后，对周围环境空气质量有一定的影响，但不会改变当地的环境功能要求，本项目排放的废气污染物对环境空气的影响在可接受范围内，从大气环境影响角度考虑，本项目可行。

11.1.5.2 地表水

本项目废水主要包括分离废水、水洗塔废水、装置区地面清洗废水、质检化验废水、循环冷却水排水和生活污水。本项目生产废水、生活污水和部分循环冷却水排水经厂区废水处理站处理后，与剩余循环冷却水排水一并经厂区总排口排放至襄城县第二污水处理厂，总排口水质满足《化工行业水污染物间接排放标准》(DB41/1135-2016) 排放限值要求。评价认为本项目废水对地表水环境产生的影响较小。

11.1.5.3 地下水

在非正常工况下污染物预测结果可知，废水处理站调节池在无防渗设置情况下发生渗漏发生泄漏时，随着时间的推移污染物影响范围、超标范围不断扩大，20年内废水处理站调节池污染物耗氧量的最大运移距离为84.5m。由预测结果可知，20年内废水处理站调节池发生泄漏后，污染物的超标范围均未超过厂区。

综上所述，在非正常工况下，该工程对地下水环境有一定的影响，影响范围有限。但从泄漏概率、地面破损概率综合考虑，废水处理站调节池渗入地下是概率很小的事件，在采取适当的预防措施和应急处理措施后，评价认为本项目对地下水环境影响是可接受的。

11.1.5.4 声环境

本项目投产运营后，各厂界噪声昼夜均能够满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）中 3 类标准限值要求，噪声不会扰民。

11.1.5.5 固体废物

本项目依托在建 CHDM 一期工程建设的 1 座 300m² 危废暂存间，该危废暂存间具备容纳全厂需暂存危险废物的能力；暂存间内危险废物分区暂存，暂存过程中对环境空气、地表水、地下水和土壤环境的影响较小；危险废物中废矿物油在处理后可回收利用，委托相关有资质处置单位进行综合利用；其他危险废物无利用价值，委托相关有资质单位进行安全处置；厂内转移过程中，危险废物的产生环节与危废暂存间距离较近，运输距离均在 500m 以内，运输距离短，运输路线避开了办公区和生活区，生产车间地面、运输线路和危废品库均采取硬化和防腐防渗措施，发生泄漏的危废也可采用措施进行收集并委托处置；场外运输过程中，本项目危险废物基本在在国道或高速公路上运输，运输的危险废物散落或者泄露事故的处理处置措施相对可靠，评价认为危废运输对运输路线上环境敏感点的环境影响可以接受。

综上所述，本项目固体废物在产生、转移、运输和处置过程中的环境影响可以接受。

11.1.5.6 土壤环境影响分析

本项目为土壤环境影响评价等级为二级的污染影响型项目，工程针对各类污染物均采取了相应的污染治理措施，可确保污染物的达标排放及防止渗漏发生，可从源头上控制工程对区域土壤环境的污染源，确保本项目对区域土壤换的影响水平处于可接受水平。

11.1.5.7 施工期环境影响分析

工程施工期主要影响包括施工及运输扬尘，施工人员的生活污水，生产及生活固体废物以及机械设备噪声、运输过程产生的噪声、安装生产设

备噪声和施工期造成的植被破坏和水土流失，这些影响将随施工结束而结束，其影响程度可以接受。

11.1.5.8 环境风险

(涉密，部分删除处理)

本项目主要危险物质为 等，主要分布在 单元，环境风险因素主要为物料泄漏和火灾爆炸事故造成的污染物排放。其影响情况如下：

项目事故情形对区域大气环境有一定影响，其影响范围内没有环境关心点；项目泄漏事故能在短时间内得到处理，不会对大气环境产生大的危害。

厂区设置三级防控体系，对事故状态下产生的废水（液）进行有效的收集处理装置，事故发生后废水（液）排放情况是可控的；评价建议与周边企业且建立区域防控体系；在采取以上措施及建议后，本项目可形成“单元-厂区-区域”多级防控体系，有效防止事故废水对环境的影响。

在非正常工况下，项目对地下水环境有一定的影响。由于地下水具有埋藏隐蔽性和一旦污染很难治理的特征，因此本项目在设计建设中应对水工建（构）筑物进行防渗处理，并加强施工监理，确保施工质量达到防渗要求。同时加强后期检查和监控，避免生产过程中“跑冒滴漏”现象的发生，发现污染及时采取防控措施，可有效控制项目生产对地下水造成的污染。

建设单位在设计和运营中应落实工程和环评的相关要求和建议，并尽快开展安全评价工作，进一步补充、完善突发事件应急预案，加强安全生产管理、应急培训及演练，防止重大风险事故的发生。评价认为在采取了评价所提建议、采取了相应的防范措施、安装必要的安全设备后，本项目的环境风险可以接受。

11.1.6 清洁生产水平

评价分别从原辅材料、生产工艺、设备水平、污染控制等方面分析本项目的清洁生产水平，认为本项目总体可达到国内先进水平，只要加强营

运后的日常生产管理，能够满足清洁生产的要求。

11.1.7 总量控制

评价根据工程污染物排放特征及工程污染因素分析，在采取工程设计及评价提出的污染防治措施的前提下，建议将该工程满足清洁生产、达标排放后污染物实际排放总量作为总量建议指标，并向当地环保主管部门提出污染物总量控制指标建议。本项目各污染物排放量建议指标见表 11-3-表 11-4。

(涉密，部分删除处理)

表 11-3 废气总量控制建议指标 单位：t/a

项目	污染物	单位	在建一期 工程排放量	在建二期 工程排放量	在建工程 合计排放量	本项目 排放量	“以新带老” 削减量	全厂 排放量	排放 增减量
废气	颗粒物	t/a							
	SO ₂	t/a							
	NO _x	t/a							
	非甲烷总烃	t/a							

表 11-4 废水总量控制建议指标 单位：t/a

污染物	单位	在建一期、二期工程 入外环境排放量	本项目入外环 境排放量	“以新带老” 削减量	全厂入外环境排 放量	入外环境 增减量
COD	t/a					
总磷	t/a					

11.1.8 厂址可行性分析

评价从厂址位置、土地利用、厂址周围敏感点分布、环境现状监测、环境影响预测结果、厂区总平面布置等方面的分析的基础上，认为在认真落实工程设计及环评提出的各项污染防治措施，确保环保设施的正常稳定运行前提下，工程拟选厂址可行。

11.1.9 公众参与采纳情况

本次评价严格按《环境影响评价公众参与办法》(部令第 04 号, 2018) 规定认真开展公众参与工作。金萌公司按照公众参与法律法规的要求，于 2026 年 3 月 16 日在襄城县人民政府网站行进行了一次信息公示。征求意见

见稿公示分别采用网站公示、报纸公示、张贴公告的方式进行，公示时间 2026 年 5 月 19 日~6 月 1 日；网络公示的网址为襄城县人民政府网站；报纸公示在《河南商报》上进行，分别于 2026 年 5 月 20 日、5 月 22 日两次公开信息；张贴公告的村庄为七里店村、丁庄社区等厂区周边村庄。报批前公示采用网络平台公示，于 2026 年 6 月 2 日在襄城县人民政府网站上进行了全文与公众参与说明公示。公示期间未有公众提出意见。

11.1.10 环境影响经济损益分析

本项目总投资 19000 万元，估算环保投资共 617 万元，占总投资的 1.82%。环保措施的实施，将大幅度减少工艺装置污染物的排放量，减轻由于项目建设对评价区周围环境质量的影响，环境效益较显著。因此，本项目在坚持加强环境保护、重视节能降耗和资源综合回收利用的情况下，具有一定的环境效益。实现了社会效益、经济效益和环境效益的统一，环保投入确保了其对环境的影响控制在最低限度内。

11.1.11 环境管理与监测计划

本项目建成后，应加强对周围环境质量的监测，由企业自行委托具备相关资质的单位开展实施。

11.2 对策建议

(1)认真落实各项污染防治措施，确保资金投入，严格执行“三同时”制度，加强各类环保设施运行中的日常管理和维护工作，确保污染物长期稳定达标排放；

(2)认真落实评价提出的持续清洁生产方案建议，建立健全清洁生产规章制度，并严格按规程实施清洁生产。

11.3 总评价结论

许昌金萌聚材科技有限公司 5 万吨/年 PETG (PCTG) 项目符合国家产业政策和环保政策，生产工艺装备水平和资源、能源利用水平符合清洁生产水平要求；工程厂址用地为工业用地，符合集聚区相关规划；过程控

制和污染防治技术较完备，污染防治措施可行，在实施了可行性研究报告和环评提出的污染治理措施后，各种污染物均可以做到稳定达标排放；因突发事故引起的环境风险所造成的伤害，在可接受范围内。

在认真执行“三同时”制度，落实评价提出的污染防治措施及建议的前提下，从环保的角度考虑，本项目建设可行。

建设项目环境影响报告书审批基础信息表

填表单位（盖章）：

许昌金萌聚材科技有限公司

填表人（签字）：

项目经办人（签字）：

建 设 项 目	项目名称		5万吨/年PETG（PCTG）项目			建设内容		1套1万吨/年PETG装置、1套4万吨/年PCTG装置，采用两段酯化和三段缩聚工艺，生产PETG/PCTG共聚酯熔体和切片						
	项目代码		2511-411056-04-05-774079											
	环评信用平台项目编号		7jbg6f											
	建设地点		许昌市襄城县先进制造业开发区许昌金萌聚材科技有限公司			建设规模		年产1万吨PETG、4万吨PCTG						
	项目建设周期（月）		12.0			计划开工时间		2026年7月						
	环境影响评价行业类别		化学原料和化学制品制造业			预计投产时间		2027年7月						
	建设性质		改扩建			国民经济行业类型及代码		C2651初级形态塑料及合成树脂制造						
	现有工程排污许可证或排污登记表编号（改、扩建项目）		91411025MACU7R2X0D001P		现有工程排污许可管理类别（改、扩建项目）	重点管理	项目申请类别		新申报项目					
	规划环评开展情况		有			规划环评文件名		襄城县循环经济产业集聚区总体规划（2021-2030）环境影响报告书						
	规划环评审查机关		河南省生态环境厅			规划环评审查意见文号		豫环函[2021]178号						
建设地点中心坐标（非线性工程）		经度	113.442207	纬度	33.806129	占地面积（平方米）	25000	环评文件类别	环境影响报告书					
建设地点坐标（线性工程）		起点经度		起点纬度		终点经度		终点纬度		工程长度（千米）				
总投资（万元）		19000.00			环保投资（万元）		617.00		所占比例（%）		3.25			
建 设 单 位	单位名称		许昌金萌聚材科技有限公司		法定代表人	李识寒	环评 编制 单位	单位名称	河南省冶金研究所有限责任公司		统一社会信用代码	914101058699511600		
					主要负责人	季平贾		姓名	周秋月	联系电话	19837130097			
	信用编号	BH015911												
		职业资格证书管理号	20140354103500000 03511410154											
	统一社会信用代码（组织机构代码）		91411025MACU7R2X0D		联系电话	13393756622								
通讯地址		许昌市襄城县先进制造业开发区许昌金萌聚材科技有限公司					通讯地址	郑州市黄河北街4号附1号						
污 染 物 排 放 量	污染物		现有工程 （已建+在建）		本工程 （拟建或调整变更）		总体工程 （已建+在建+拟建或调整变更）				区域削减来源（国家、 省级审批项目）			
			①排放量 （吨/年）	②许可排放量 （吨/年）	③预测排放量 （吨/年）	④“以新带老”削减量（吨/年）	⑤区域平衡替代本工程削减量（吨/年）	⑥预测排放总量 （吨/年）	⑦排放增减量 （吨/年）					
	废 水	废水量（万吨/年）	21.090	27.540	21.090	27.540	6.450							
		COD	35.940	20.056	35.940	20.056	-15.884							
		氨氮	2.183	0.960	2.183	0.960	-1.223							
		总磷	0.110	0.157	0.110	0.157	0.047							
		总氮	2.938	2.599	2.938	2.599	-0.339							
		铅				0.000	0.000							
		汞				0.000	0.000							
		镉				0.000	0.000							
		铬				0.000	0.000							
		类金属砷				0.000	0.000							
	其他特征污染物				0.000	0.000								
	废 气	废气量（万标立方米/年）	13675.200	26091.120	3200.000	36566.320	22891.120							
		二氧化硫		0.912		0.912	0.912							
		氮氧化物		2.822		2.822	2.822							
		颗粒物	1.087	1.877		2.964	1.877							
		挥发性有机物	7.988	0.058	5.823	1.044	12.767	4.779						
		铅				0.000	0.000							
		汞				0.000	0.000							
镉					0.000	0.000								

		铬							0.000	0.000					
		类金属砷							0.000	0.000					
		乙醚			1.077				1.077	1.077					
		甲醇	3.247						3.247	0.000					
		氟	0.772		1.479	0.772			1.479	0.707					
		硫化氢	0.060		0.060	0.060			0.060	0.000					
项目涉及法律法规规定的保护区情况	影响及主要措施		名称	级别	主要保护对象（目标）	工程影响情况	是否占用	占用面积（公顷）	生态保护措施						
	生态保护目标								☐ 避让 ☐ 减缓 ☐ 补偿 ☐ 重建（多选）						
	生态保护红线							☐ 避让 ☐ 减缓 ☐ 补偿 ☐ 重建（多选）							
	自然保护区				核心区、缓冲区、实验区		☐ 避让 ☐ 减缓 ☐ 补偿 ☐ 重建（多选）								
	饮用水水源保护区（地表）			/	一级保护区、二级保护区、准保护区		☐ 避让 ☐ 减缓 ☐ 补偿 ☐ 重建（多选）								
	饮用水水源保护区（地下）			/	一级保护区、二级保护区、准保护区		☐ 避让 ☐ 减缓 ☐ 补偿 ☐ 重建（多选）								
	风景名胜区分区			/	核心景区、一般景区		☐ 避让 ☐ 减缓 ☐ 补偿 ☐ 重建（多选）								
主要原料及燃料信息	其他							☐ 避让 ☐ 减缓 ☐ 补偿 ☐ 重建（多选）							
	主要原料							主要燃料							
	序号	名称	年最大使用量	计量单位	有毒有害物质及含量（%）	序号	名称	灰分（%）	硫分（%）	年最大使用量	计量单位				
	1	精对苯二甲酸PTA	35847.6	吨/年	无										
	2	1,4-环己烷二甲醇CHDM	14512.5	吨/年	无										
	3	乙二醇EG	8113.2	吨/年	无										
大气污染治理与排放信息	有组织排放（主要排放口）	序号（编号）	排放口名称	排气筒高度（米）	污染防治设施工艺			生产设施		污染物排放					
					序号（编号）	名称	污染防治设施处理效率	序号（编号）	名称	污染物种类	排放浓度（毫克/立方米）	排放速率（千克/小时）	排放量（吨/年）	排放标准名称	
		DA001	1#蓄热式催化燃烧尾气	15	1	1#蓄热式催化燃烧装置	98.00%	1	乙二醇储罐	NMHC	0.816	0.0000163	0.000143	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）	
		DA003	危废暂存间废气	15	1	1#活性炭装置	80.00%	1	危废暂存间	NMHC	1.998	0.007	0.063	《大气污染物综合排放标准》（GB16297-1996）表2	
		DA004	质检化验废气	15	1	2#活性炭装置	80.00%	1	质检化验	NMHC	3.96	0.02	0.04	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）	
		DA006	废水站废气	15	1	生物滤床	80.00%	1	废水处理站	NMHC	19.688	0.079	0.63	《恶臭污染物排放标准》（GB14554-93）	
							80.00%			氨	15.503	0.062	0.496		
							80.00%			硫化氢	1.215	0.005	0.039		
							80.00%			臭气浓度	1200（无量纲）	/	/		
		DA007	1#导热油炉、有机废气燃烧废气、2#导热油炉	15	1	SCR脱硝NaHCO3干法脱硫+布袋除尘器	99.00%	1	1#导热油炉、废气总管废气	颗粒物	3.9	0.049	0.394	《锅炉大气污染物排放标准》（DB41/2089-2021）	
							90.00%			SO2	9	0.114	0.912		
							91.30%			NOx	28	0.353	2.822		
							/			氨	7	0.088	0.706	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）	
							99.60%			乙醛	9.524	0.12	0.96		
							99.60%			NMHC	14.762	0.186	1.488		
		DA008	1万吨线-PTA原料上料废气、产品包装废气	15	1	1#布袋除尘器	99.00%	1	上料、产品包装	颗粒物	3.917	0.02	0.048	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）	
		DA009	4万吨线-PTA原料上料废气、产品包装废气	15	1	2#布袋除尘器	99.00%	1	上料、产品包装	颗粒物	4.489	0.022	0.18		
		DA010	4万吨线-产品气力输送废气	15	1	3#布袋除尘器	99.90%	1	产品气力输送废气	颗粒物	9.375	0.008	0.06		
		无组织排放	序号		无组织排放源名称				污染物排放						
							污染物种类	排放浓度（毫克/立方米）	排放标准名称						
							颗粒物厂界	1	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）						
							非甲烷总烃厂界	4							
							非甲烷总烃-监控点处1h平均浓度值	6	《合成树脂工业污染物排放标准》（GB31572-2015）/《挥发性有机物无组织排放控制标准》（GB37822-2019）						
							非甲烷总烃-监控点处任意一次浓度值	20							

[illegible]