

**安徽（淮北）新型煤化工合成
材料基地浓盐水零排放处理工
程 EPCO 总承包项目（阶段性）
竣工环境保护验收监测报告**

建设单位：安徽临涣工业园循环经济发展有限公司

编制单位：安徽华测检测技术有限公司

2021 年 11 月

建设单位法人代表：顾俊

编制单位法人代表：甘佳俊

项目 负责人：王超

报告 编写 人：刘寅

建设单位：安徽临涣工业园循环
经济发展有限公司

电话：0561-3388006

传真：/

邮编：235143

地址：安徽省淮北市新型煤化工
合成材料基地企业孵化器 215 号
房间

编制单位：安徽华测检测技术有
限公司

电话：0551-63893961

传真：0551-63893959

邮编：230601

地址：合肥市经济技术开发区锦
绣大道南习友路东检测 C 楼

目 录

1、前 言	1
1.1 总 述.....	1
1.2 验收监测的目的.....	2
2、验收监测依据	3
2.1 国家法律、法规、规定依据.....	3
2.2 技术依据.....	3
2.3 项目依据.....	4
3、建设项目工程概况	5
3.1 建设项目基本概况.....	5
3.1.1 位置与布局.....	5
3.1.2 劳动定员及工作制度.....	5
3.2 项目建设内容及规模.....	5
3.3 主要原辅材料及能源.....	26
3.4 水源及水平衡.....	27
3.5 项目生产工艺流程.....	29
3.6 项目变动情况.....	35
4、主要污染源、污染物及环保治理设施	38
4.1 废气.....	38
4.2 废水.....	43
4.3 噪声.....	43
4.4 固体废物.....	44
4.5 其他环境保护设施.....	45
4.5.1 环境风险防范措施.....	45
4.5.2 排污口规范化及在线监测装置.....	48
4.5.3 地下水污染防治措施.....	49
4.6 环保设施投资及“三同时”落实情况.....	51
5、环评主要结论、建议及环境影响报告书的批复意见	58
5.1 环境影响评价的主要结论与建议.....	58

5.1.1 项目概况.....	58
5.1.2 环境质量现状.....	58
5.1.3 主要环保措施以及污染物排放情况.....	59
5.1.4 主要环境影响.....	62
5.1.5 公众意见采纳情况.....	65
5.1.6 评价总结论.....	65
5.1.7 建议与要求.....	65
5.2 环境影响报告书的批复意见.....	66
6、验收监测评价标准.....	66
6.1 废气验收监测评价标准.....	69
6.2 水质验收监测评价标准.....	69
6.3 噪声验收监测评价标准.....	71
6.4 固体废物验收监测评价标准.....	71
6.5 总量控制.....	71
7、验收监测内容.....	72
7.1 废气监测.....	72
7.2 水质监测.....	72
7.3 噪声监测.....	72
7.4 监测点位示意图.....	73
8、质量保证及质量控制.....	74
8.1 监测分析方法和主要仪器.....	74
9、验收监测结果及分析评价.....	78
9.1 验收监测期间运营工况.....	78
9.2 污染物达标排放监测结果及评价.....	79
9.2.1 无组织废气.....	79
9.2.2 有组织废气.....	82
9.2.3 废水.....	88
9.2.4 噪声.....	92
9.3 污染物排放总量.....	93
9.4 环保设施去除效率监测结果.....	93

9.4.1 废水治理设施.....	93
9.4.2 废气治理设施.....	94
9.5 项目建设对环境的影响.....	95
10、验收监测结论及建议.....	104
10.1 结论.....	104
10.1.1 废气监测结论.....	104
10.1.2 废水监测结论.....	104
10.1.3 噪声监测结论.....	104
10.1.4 固废监测结论.....	104
10.1.5 地下水监测结论.....	105
10.1.6 总结论.....	105
10.2 建议.....	105
11、附件说明.....	107

安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程 EPCO 总承包项目（阶段性）竣工环境保护验收监测报告

1、前 言

1.1 总 述

安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程EPCO总承包项目位于淮北市韩庄镇安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地创新路与淮岚北路交口东北角。项目总投资估算为35000万元，其中环保投资15456万元，占总投资44%。项目建成后，设计浓盐水的处理规模为4000m³/d；主要建有蒸发预处理车间、臭氧氧化车间、蒸发结晶车间等主体工程，配备调节池、应急池、预处理及纳滤分盐装置、氯化钠和硫酸钠蒸发结晶装置、杂盐装置、污泥处理装置、加药装置等处理装置，整个项目产出的回用水全部回用于园区。

2018年11月30日，安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地管委会对“安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程EPCO总承包项目”进行备案，项目编号为018-340664-77-03-031952；2019年9月，江苏环保产业技术研究院股份公司编制了《安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程EPCO总承包项目环境影响报告书》，并于2019年9月26日获得淮北市生态环境局淮环行[2019]45号“关于《安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程EPCO总承包项目环境影响报告书》的批复”。项目于2019年10月开工建设，2020年8月竣工投入使用，2020年7月16日进行了排污许可登记，登记编号：91340600082234176W001X。

项目目前氧化镁仓及加药装置尚未建设，蒸发预处理车间水泥构筑物已按4000m³/d建设完成，但预留1000m³/d膜系统尚未配套，其余内容已建设完成，因此本次仅针对已建设内容进行阶段性验收，现状产能为日处理3000m³浓盐水。

2021年9月，公司委托安徽华测检测技术有限公司开始对本项目进行环保验收工作，安徽华测检测技术有限公司接到委托后，立即派技术人员前往项目现场，对本项目以查阅资料、现场勘察等方式进行了环境保护验收调查工作，根据收集的有关验收监测资料，对本项目的实际建设内容逐一核查，再根据踏勘结果制定

了验收监测方案，作为现场采样监测的依据。2021年10月6日~10月7日依据该监测方案进行了现场废气、废水、噪声和地下水采样监测。

1.2 验收监测的目的

通过对建设项目在正常生产状况下各类外排污染达标情况的监测、污染治理效果的调查，为生态环境主管部门验收后日常监督管理提供技术依据。

2、验收监测依据

2.1 国家法律、法规、规定依据

- 1、《中华人民共和国环境保护法》，2015年1月1日开始施行；
- 2、《中华人民共和国水污染防治法》，第十二届全国人民代表大会常务委员会修订，2018年1月1日实施；
- 3、《中华人民共和国环境噪声污染防治法》，2018年12月29修订；
- 4、《中华人民共和国大气污染防治法》，2018年10月26日修订；
- 5、《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》，2020年4月29日修正；
- 6、《建设项目环境保护管理条例》国务院第682号令，2017年10月1日开始施行；
- 7、《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》国环规环评[2017]4号，2017年11月20日开始施行；
- 8、《安徽省重点控制区域执行大气污染物特别排放限值的公告》（皖环函[2017]1341号），安徽省环保厅，2017年11月10日；
- 9、《安徽省人民政府关于印发安徽省打赢蓝天保卫战三年行动计划实施方案的通知》（皖政〔2018〕83号），安徽省人民政府，2018年9月27日；
- 10、《关于印发淮北市打赢蓝天保卫战三年行动计划实施方案的通知》，淮北市人民政府，淮政〔2018〕39号，2018年11月5日。

2.2 技术依据

- 1、《建设项目竣工环境保护验收技术指南 污染影响类》生态环境部公告2018年第9号，2018年5月15日；
- 2、《污染影响类建设项目重大变动清单（试行）》环办环评函〔2020〕688号，生态环境部办公厅，2020年12月13日；
- 3、《城镇污水处理厂污染物排放标准》（GB18918-2002）；
- 4、《城市污水再生利用工业用水水质》（GB/T19923-2005）；
- 5、《大气污染物综合排放标准》（上海市地标DB31/933-2015）；
- 6、《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）；
- 7、《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》（GB18599-2020）；
- 8、《危险废物贮存污染控制标准》（GB18597-2001）及其污染物控制标准

修改单。

2.3 项目依据

1、《安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程EPCO总承包项目环境影响报告书》，江苏环保产业技术研究院股份公司，2019年9月；

2、“关于《安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程EPCO总承包项目环境影响报告书》的批复”，淮北市生态环境局淮环行[2019]45号，2019年9月26日；

3、《安徽临涣工业园循环经济发展有限公司突发环境事件应急预案》（2020年）

4、企业提供的其他基础材料。

3、建设项目工程概况

3.1 建设项目基本概况

3.1.1 位置与布局

安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地浓盐水零排放处理工程EPCO总承包项目位于淮北市韩庄镇安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地创新路与淮岚北路交口东北角。项目厂区北侧为基地北路，隔路现状为空地；西侧和东侧为空地；南侧为淮岚路，隔路为临涣中利发电有限公司。周边无居民点、学校等环境敏感点。

项目中心经纬度：东经116°35'5.57"，北纬33°37'3.22"。

项目地理位置图见图3.1-1，项目厂区平面布置图见图3.1-2~3.1-4。

3.1.2 劳动定员及工作制度

本项目现有员工64人，年运行作333天，运行人员四班两运转，非运行人员单班8小时工作制，厂区内不提供食宿。

3.2 项目建设内容及规模

本项目建设内容主要包括办公楼、蒸发预处理车间（含臭氧处理）、蒸发结晶车间1、盐品仓库、泵房、消防泵房（消防水池）、尾气吸收（臭氧氧化配套设施）、门卫、双氧水储罐（含鹤位、泵）、液氧罐区域、室外水罐及设备、室外管廊等组成。

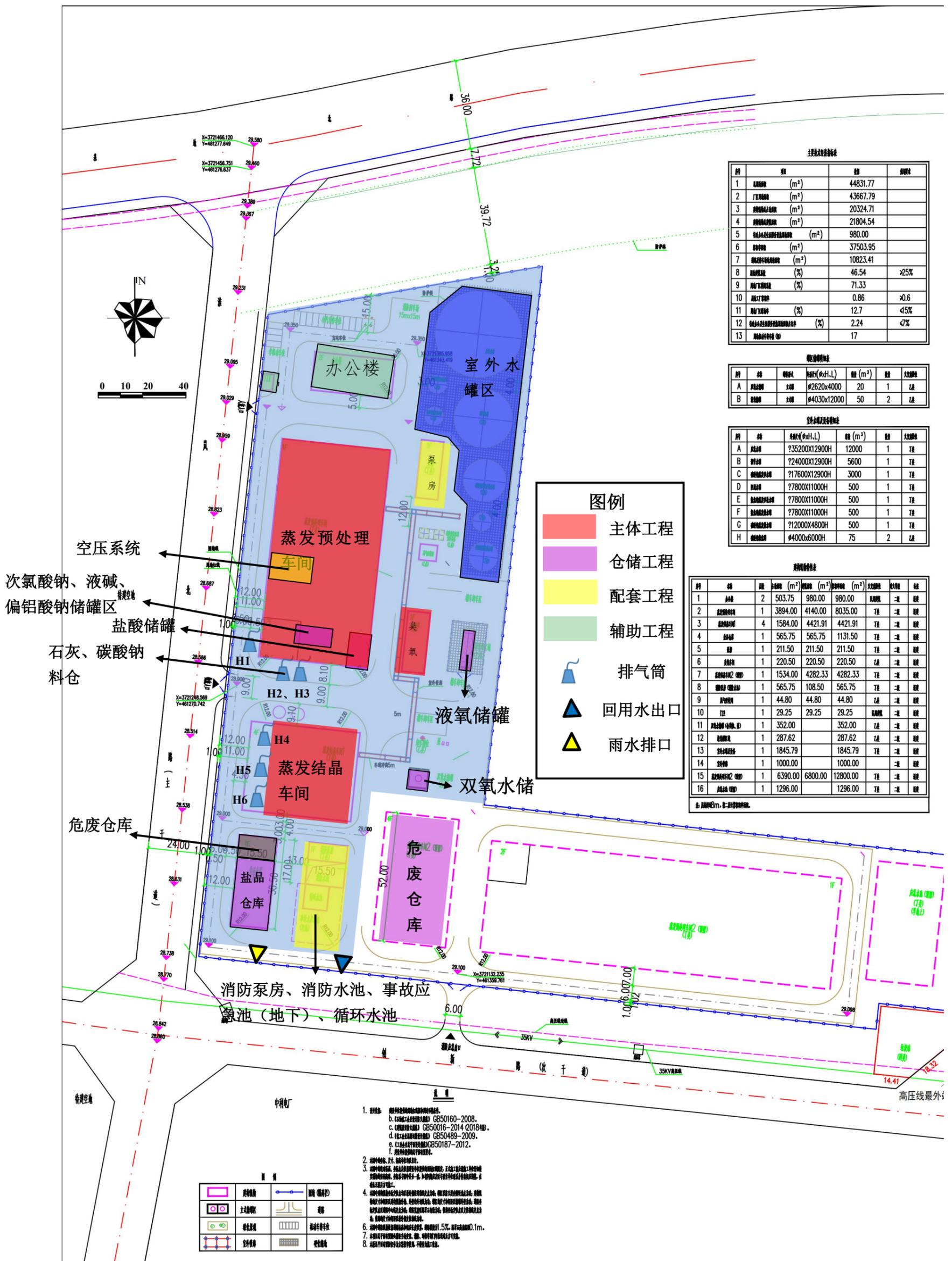
本次项目建成后，浓盐水设计处理规模为3000m³/d。

项目建设内容不包括进出水管网管廊以及管道，本项目浓盐水进水管网以及中水出水管网均由安徽临涣工业园循环经济发展有限公司统一建设，纳入安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地综合管廊工程中，不属于本项目的建设内容。

项目工程组成及建设内容情况见表 3.2-1，项目主要设备及构筑物情况见表 3.2-2。



图 3.1-1 项目地理位置图



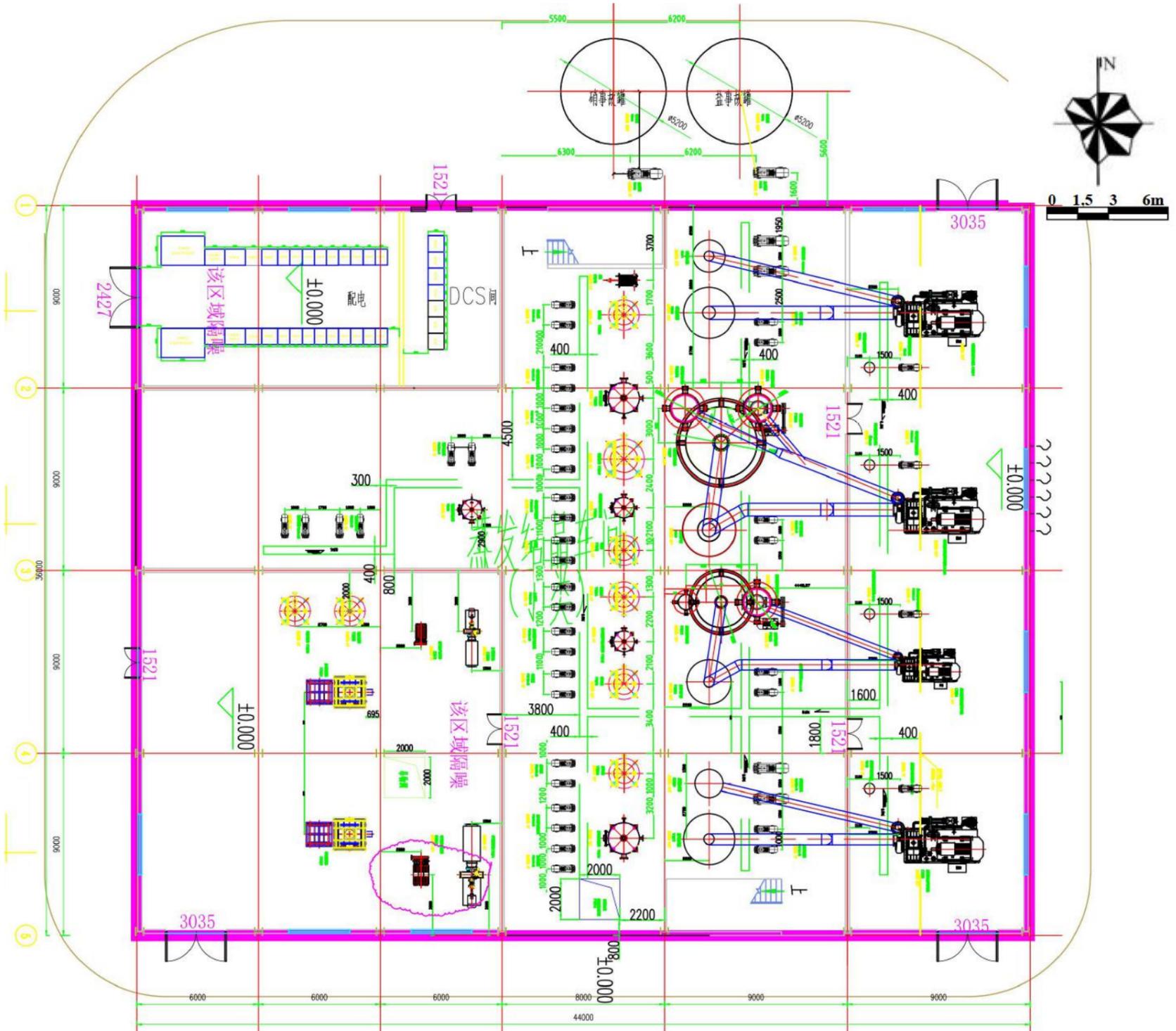


图 3.1-4 蒸发结晶车间设备平面布局图

表 3.1-1 项目具体组成及实际建设情况一览表

工程类别	单体工程名称	环评建设内容	实际建设情况	变化情况
主体工程	蒸发预处理车间	1栋1层，钢筋混凝土结构，占地面积503.75m ² ，建筑面积980m ² ，处理规模为日处理4000m ³ 浓盐水；内设化学软化系统，砂滤1、2系统，超滤1、2系统，树脂系统，RO1、2系统，脱碳系统，除硅沉淀系统，除杂提纯系统，NF1、2系统等，主要用于浓盐水蒸发前的预处理	1栋1层，钢筋混凝土结构，占地面积 503.75m ² ，建筑面积 980m ² ，处理规模为日处理 3000m ³ 浓盐水（水泥构筑物按照 4000m ³ /d 建设完成，预留 1000m ³ /d 膜系统安装位置）；内设化学软化系统，砂滤 1、2 系统，超滤 1、2 系统，树脂系统，RO1、2 系统，脱碳系统，除硅沉淀系统，除杂提纯系统，NF1、2 系统等，主要用于浓盐水蒸发前的预处理	水泥构筑物按照 4000m ³ /d 建设完成，预留 1000m ³ /d 膜系统安装位置
	臭氧车间	1栋1层，钢筋混凝土结构，占地面积220.5m ² ，建筑面积220.5m ² ；设置氧化系统1套，包括臭氧反应装置2套，用于蒸发结晶前浓水中有机物去除工艺，并配套建设尾气吸收间一间，用于处理未反应完全的臭氧尾气	1栋1层，钢筋混凝土结构，占地面积 220.5m ² ，建筑面积 220.5m ² ；设置氧化系统 1 套，包括臭氧反应装置 2 套，用于蒸发结晶前浓水中有机物去除工艺，并配套建设尾气吸收间一间，用于处理未反应完全的臭氧尾气	未变化
	蒸发结晶车间	1栋4层，层高20m，钢筋混凝土结构，占地面积1584m ² ，建筑面积4421.91m ² ，建设1440t/d蒸发分盐装置，其中副产品氯化钠日产量为360t/d，硫酸钠日产量为840t/d。其中1层设置打包间，2层设置干燥间、3层设置离心机间、1~4层设置蒸汽压缩机间（因蒸汽压缩机较高，因此蒸汽压缩机间为4层打通状态），设置硫酸钠蒸发结晶单元、氯化钠蒸发结晶单元以及杂盐装置各一套，主要用于臭氧氧化的出水蒸发结晶	1栋4层，层高 20m，钢筋混凝土结构，占地面积 1584m ² ，建筑面积 4421.91m ² ，建设 960t/d 蒸发分盐装置，其中氯化钠原液日处理量为 360t/d，硫酸钠原液日处理量为 840t/d。其中 1 层设置打包间，2 层设置干燥间、3 层设置离心机间、1 层设置蒸汽压缩机间，设置硫酸钠蒸发结晶单元、氯化钠蒸发结晶单元以及杂盐装置各一套。	蒸汽压缩机设置在 1 层
	浓盐水进水	项目运营期浓盐水通过管道由污水处理厂输送至本项目，输水管道依托园区配套建设的浓盐水管，浓盐水管设计采用DN200的管径进行输送，管道材质选用316L不锈钢或碳钢内衬PE管，管道采用法兰连接，管道拟采用80厚岩棉保温层；同时设施蒸汽伴热或者电伴热管对管道进行伴热，管道设置高点自动排气阀，每隔一段距离在管道弯头处	项目运营期浓盐水通过管道由污水处理厂输送至本项目，输水管道依托园区配套建设的浓盐水管，浓盐水管设计采用 DN200 的管径进行输送，管道材质选用 316L 不锈钢或碳钢内衬 PE 管，管道采用法兰连接，管道采用 80 厚岩棉保温层	无蒸汽伴热或电伴热

工程类别	单体工程名称	环评建设内容	实际建设情况	变化情况
		设置支管阀门,便于后期主管堵塞时通热水使用融化盐分使用		
	中水回用管道	中水回用管道依托园区配套建设的管廊工程,采用 DN200 的管径进行输送,长度为0.5km。管道材质选用20#钢管,管道采用80~100mm厚的岩棉保温管壳进行保温防止结冰。	中水回用管道依托园区配套建设的管廊工程,采用 DN200 的管径进行输送,长度为 0.5km。管道材质选用 20#钢管,管道采用 80~100mm 厚的岩棉保温管壳进行保温防止结冰。	未变化
辅助工程	综合办公楼	1 栋 2 层,钢筋混凝土结构,占地面积 503.75m ² ,建筑面积 980m ² ;内设有中心控制室、办公用房、会议室、化验室等。其中中心控制室和化验室均位于一层,办公室和会议室位于二层	1 栋 2 层,钢筋混凝土结构,占地面积 503.75m ² ,建筑面积 980m ² ;内设有中心控制室、办公用房、会议室、化验室等。其中中心控制室和化验室均位于一层,办公室和会议室位于二层	未变化
	泵房	1 栋 1 层,钢筋混凝土结构,占地面积 211.5m ² ,建筑面积 211.5m ² ;位于项目地块东侧,用于厂区内废水提升至各自的水处理单元	1 栋 1 层,钢筋混凝土结构,占地面积 211.5m ² ,建筑面积 211.5m ² ;位于项目地块东侧,用于厂区内废水提升至各自的水处理单元	未变化
	门卫室	1 栋 2 层,钢筋混凝土结构,占地面积 29.25m ² ,建筑面积 29.25m ² ;位于项目地块西北角,用于门卫接待等	1 栋 1 层,钢筋混凝土结构,占地面积 29.25m ² ,建筑面积 29.25m ² ;位于项目地块西北角,用于门卫接待等	门卫室为单层
公用工程	给水	厂区生活用水来自园区给水管网,给水管材采用 PVC-U 给水管,管径 DN25~DN150,新鲜用水量为 4.4m ³ /d, 1465.2m ³ /a;生产用水以及药剂配备用水均由浓盐水零排放处理工程中水提供,生产用水的日用水量为 614.0015m ³ /d, 204462.5m ³ /a	厂区生活用水来自园区给水管网,给水管材采用 PVC-U 给水管,管径 DN25~DN150;生产用水以及药剂配备用水均由浓盐水零排放处理工程中水提供	未变化
	排水	厂区排水采取雨污分流,其中雨水进入市政雨水管网;项目生活污水经厂区内污水管网进入安徽(淮北)新型煤化工合成材料基地污水处理厂进行处理,其中生活污水产生量为 2.3m ³ /d (766m ³ /d);生产废水经收集后返回高含盐废水处理系统调节池进入浓盐水零排放处理装置处理,生产废水产生量为 412.18135m ³ /d, 137256.39m ³ /a	厂区排水采取雨污分流,其中雨水进入市政雨水管网;项目生活污水进生活污水一体化处理,处理完后进入浓盐水零排放处理装置;生产废水经收集后返回高含盐废水处理系统调节池进入浓盐水零排放处理装置处理,处理后回用于园区,不外排	生活污水进生活污水一体化处理,处理完后进入浓盐水零排放处理装置,不外排
	蒸汽	项目用蒸汽由临涣中利发电有限公司供应,电厂设置 4×300MW 循环流化床锅炉,压力为	项目用蒸汽由泓泰热力供应	蒸汽供应单位变更

工程类别	单体工程名称	环评建设内容	实际建设情况	变化情况
		0.3~0.6Mpa 饱和蒸汽，温度 100℃；本项目年用蒸汽量为 36000t/a		
	循环水站	位于盐品仓库西侧，建设一座 500m ³ 的循环水池，并建设 500t/h 闭合式循环冷却塔 1 座	位于盐品仓库西侧，建设一座 500m ³ 的循环水池，并建设 500t/h 闭合式循环冷却塔 1 座	未变化
	空压机房	设置 4 台空压机，位于蒸发预处理车间内，其中 2 台公称容积流量 750Nm ³ /h，压力 0.8MPa，功率 75KW；2 台公称容积流量 100Nm ³ /h，压力 0.8MPa，功率 11KW	设置 4 台空压机，位于蒸发预处理车间内，其中 2 台公称容积流量 750Nm ³ /h，压力 0.8MPa，功率 75KW；2 台公称容积流量 100Nm ³ /h，压力 0.8MPa，功率 11KW	未变化
	消防	设置消防泵房及消防水池各 1 间，位于项目南侧，消防泵房为 1 栋 1 层，钢筋混凝土结构，占地面积 565.75m ² ，建筑面积 108.5m ²	设置消防泵房及消防水池各 1 间，位于项目南侧，消防泵房为 1 栋 1 层，钢筋混凝土结构，占地面积 565.75m ² ，建筑面积 108.5m ²	未变化
	供电	厂区用电来自园区市政供电管网，厂区内建设配电间 1 座	厂区用电来自园区市政供电管网，厂区内建设配电间 1 座	未变化
储运工程	盐酸储罐	1 个卧式储罐（Φ7m，L11.55m），位于蒸发预处理车间东南角，单个储罐规格为 100m ³ ，储罐配套围堰规格为 14.2m×6.2m×1.2m	1 个卧式储罐（Φ7m，L11.55m），位于蒸发预处理车间东南角，单个储罐规格为 100m ³ ，储罐配套围堰规格为 14.2m×6.2m×1.8m	围堰加高
	液碱储罐	1 个立式固定顶罐（Φ3.4m，H4.2m），位于蒸发预处理车间南部，单个储罐规格为 35m ³ ，储罐配套围堰规格为 4.4m×3.9m×1.2m	1 个立式固定顶罐（Φ3.4m，H4.2m），位于蒸发预处理车间南部，单个储罐规格为 35m ³ ，储罐配套围堰规格为 4.4m×3.9m×1.7m	围堰加高
	次氯酸钠储罐	1 个立式固定顶罐（Φ1.8m，H2m），位于蒸发预处理车间南部，单个储罐规格为 5m ³ ，储罐配套围堰规格为 2.62m×2.52m×1m	1 个立式固定顶罐（Φ1.8m，H2m），位于蒸发预处理车间南部，单个储罐规格为 5m ³ ，储罐配套围堰规格为 2.62m×2.52m×1.7m	围堰加高
	偏铝酸钠储罐	1 个立式固定顶罐（Φ3.4m，H4.2m），位于蒸发预处理车间南部，单个储罐规格为 35m ³ ，储罐配套围堰规格为 4.4m×4.2m×1.2m	1 个立式固定顶罐（Φ3.4m，H4.2m），位于蒸发预处理车间南部，单个储罐规格为 35m ³ ，储罐配套围堰规格为 4.4m×4.2m×1.7m	围堰加高
	双氧水储罐区域	1 个立式固定顶罐（Φ2.62m，H4m），位于厂区东侧，单个储罐规格为 20m ³ ，储罐配套围堰规格为 7.2m×7.2m×1.2m	1 个立式固定顶罐（Φ2.62m，H4m），位于厂区东侧，单个储罐规格为 20m ³ ，储罐配套围堰规格为 7.2m×7.2m×1.2m	未变化
	液氧储罐	2 个，立式固定顶罐（Φ4.03m，H12m），单个储罐规格为 50m ³ ，储罐配套围堰规格为 15.6m×4m	2 个，立式固定顶罐（Φ4.03m，H12m），单个储罐规格为 50m ³ ，不设围堰	不设置围堰

工程类别	单体工程名称	环评建设内容	实际建设情况	变化情况
室外水罐及设备		×1.2m		
	应急储罐	设置Φ31200×16270H 应急水罐一个,用于事故状态下应急储水,水罐容积 12000m ³	设置Φ35200×12900H 应急水罐一个,用于事故状态下应急储水,水罐容积 12000m ³	尺寸变化,容积不变
	调节储罐	设置Φ21000×16000H 调节水罐一个,用于待处理浓盐水的调节,水罐容积 5600m ³	设置Φ24000×12900H 调节水罐一个,用于待处理浓盐水的调节,水罐容积 5600m ³	尺寸变化,容积不变
	硫酸钠蒸发事故储罐	设置Φ19000×12280 硫酸钠蒸发事故水罐一个,用于事故状态下储存硫酸钠蒸发原水,水罐容积 3000m ³	设置Φ17600×12900 硫酸钠蒸发事故水罐一个,用于事故状态下储存硫酸钠蒸发原水,水罐容积 3000m ³	尺寸变化,容积不变
	回用水罐	设置Φ9000×8710H 回用水罐一个,用于储存回用水,水罐容积 500m ³	设置Φ7800×11000H 回用水罐一个,用于储存回用水,水罐容积 500m ³	尺寸变化,容积不变
	氯化钠蒸发事故储罐	设置Φ31200×16270H 氯化钠蒸发事故水罐一个,用于事故状态下储存氯化钠蒸发原水,水罐容积 500m ³	设置Φ7800×12900H 氯化钠蒸发事故水罐一个,用于事故状态下储存氯化钠蒸发原水,水罐容积 500m ³	尺寸变化,容积不变
	氯化钠蒸发原水罐	设置Φ9000×8710H 氯化钠蒸发原水罐一个,用于储存氯化钠蒸发原水水罐,水罐容积 500m ³	设置Φ7800×12900H 氯化钠蒸发原水罐一个,用于储存氯化钠蒸发原水水罐,水罐容积 500m ³	尺寸变化,容积不变
	硫酸钠蒸发原水罐	设置Φ9000×8710H 硫酸钠蒸发原水罐一个,用于储存硫酸钠蒸发原水,水罐容积 500m ³	设置Φ12000×4750H 硫酸钠蒸发原水罐一个,用于储存硫酸钠蒸发原水,水罐容积 500m ³	尺寸变化,容积不变
	储药间	设置 30m ² 储药间一间,位于蒸发预处理车间内西侧,用于储存预处理除料仓储存和储罐储存方式外其他药剂(PFS、PAM、杀菌剂等袋装或桶装药剂)	设置 30m ² 储药间一间,位于蒸发预处理车间内西侧,用于储存预处理除料仓储存和储罐储存方式外其他药剂(PFS、PAM、杀菌剂等袋装或桶装药剂)	未变化
	石灰仓	设置 1 个 100m ³ 料仓一个,位于蒸发预处理车间南侧,用于储存浓盐水处理所需的药剂氢氧化钙,一次最大储存量 180t	设置 1 个 100m ³ 料仓一个,位于蒸发预处理车间南侧,用于储存浓盐水处理所需的药剂氢氧化钙,一次最大储存量 70t	未变化
	碳酸钠仓	设置 1 个 50m ³ 料仓一个,位于蒸发预处理车间南侧,用于储存浓盐水处理所需的药剂碳酸钠,一次最大储存量 90t	设置 1 个 50m ³ 料仓一个,位于蒸发预处理车间南侧,用于储存浓盐水处理所需的药剂碳酸钠,一次最大储存量 35tt	未变化
	氧化镁仓	设置 1 个 50m ³ 料仓一个,位于蒸发预处理车间南侧,用于储存浓盐水处理所需的药剂氧化镁,一次最大储存量 108t	未建	目前进水无需氧化镁除硅工序,因此

工程类别	单体工程名称	环评建设内容	实际建设情况	变化情况	
				氧化镁料仓及加药装置暂未建设	
	盐品仓库	1 栋 2 层，钢筋混凝土结构，占地面积 565.75m ² ，建筑面积 1131.50m ² ；用于储存氯化钠以及无水硫酸钠	1 栋 1 层，钢架结构，占地面积 565.75m ² ，建筑面积 565.75m ² ；用于储存氯化钠以及无水硫酸钠	盐品仓库由 2 层钢筋混凝土结构改为 1 层钢架结构	
环保工程	废气	蒸发预处理车间恶臭	密闭负压收集后经 1 套活性炭吸附装置处理后由 1 根 15m 高排气筒外排（1#）	密闭负压收集后经 1 套活性炭吸附装置处理后由 1 根 15m 高排气筒外排（1#）	未变化
		料仓粉尘	石灰料仓、镁剂料仓、碳酸钠料仓等呼吸粉尘经各自料仓自带布袋除尘器处理后分别由 1 根 15m 高排气筒外排（2~4#）	石灰料仓、碳酸钠料仓等呼吸粉尘经各自料仓自带布袋除尘器处理后有料仓呼吸口外排（2#、3#）	镁剂料仓暂未建设
		盐酸储罐呼吸废气	经酸雾吸收器处理后无组织排放	经酸雾吸收器处理后无组织排放	未变化
		投料粉尘	通过车间通排风设施无组织排放	通过车间通排风设施无组织排放	未变化
		MVR 蒸发工序干燥废气	本项目硫酸钠结晶干燥、氯化钠结晶干燥，杂盐喷雾干化段分别配备一套旋风除尘+湿式除尘+捕沫除尘设备，颗粒物经管道收集后直接经废气处理装置处理后分别经过一根 20m 高排气筒（车间顶部）排放（5~7#排气筒）	本项目硫酸钠结晶干燥、氯化钠结晶干燥，分别配备一套旋风除尘+湿式除尘+捕沫除尘设备，颗粒物经管道收集后直接经废气处理装置处理后分别经过一根 20m 高排气筒（车间顶部）排放（5~6#排气筒）；杂盐喷雾干化段由洗气塔湿式除尘设备，颗粒物经管道收集后直接经废气处理装置处理后分别经过一根 20m 高排气筒（车间顶部）排放（4#）	杂盐喷雾干化段废气处理设施变更为洗气塔湿式除尘设备
	废水	本项目浓盐水处理过程中的生产废水均经收集后进入本项目废水处理装置处理后回用；项目运营期主要外排废水为生活污水，经厂区污水管网最终排入安徽（淮北）新型煤化工合成材料基地污水处理厂	本项目浓盐水处理过程中的生产废水均经收集后进入本项目废水处理装置处理后回用；项目运营期产生的生活污水，经一体化处理装置处理后进入本项目废水处理装置处理后回用，不外排	项目生活污水经一体化处理装置处理后进入本项目废水处理装置处理后回用	

工程类别	单体工程名称	环评建设内容	实际建设情况	变化情况
	固废	在盐品仓库 1F 设置危险废物暂存点一间，为库中库，面积 300m ² ，设置防雨、防渗、防漏等措施，用于暂存定期更换的离子交换树脂以及待鉴定的污泥、杂盐等危废	在厂区设置危险废物暂存点一间，面积 480m ² ，设置防雨、防渗、防漏等措施，用于暂存定期更换的离子交换树脂以及待鉴定的污泥、杂盐等危废	危废库单独设置，面积 480m ²
	噪声	各类泵设置减振基础、柔性接头，空压机、冷却塔以及风机进出口安装消声器，蒸发结晶车间压缩机等设备设置减振基座，车间设置降噪措施	各类泵设置减振基础、柔性接头，空压机、冷却塔以及风机进出口安装消声器，蒸发结晶车间压缩机等设备设置减振基座，车间设置降噪措施	未变化
	地下水	按照要求对厂区进行分区防渗，其中重点防渗区包括蒸发预处理车间内化学软化区、盐酸储罐区、次氯酸钠储罐区、氢氧化钠储罐区、偏铝酸钠储罐区等区域；室外水罐区；双氧水储罐区；液氧罐区域；事故应急池；厂区内所有暗管管沟；盐品仓库	按照要求对厂区进行分区防渗，其中重点防渗区包括蒸发预处理车间内化学软化区、盐酸储罐区、次氯酸钠储罐区、氢氧化钠储罐区、偏铝酸钠储罐区等区域；室外水罐区；双氧水储罐区；液氧罐区域；事故应急池；厂区内所有暗管管沟；盐品仓库	未变化
	环境风险	制定详细的应急预案；组建事故应急救援组织体系；建立厂、车间、班组三级报警网；各类风险防范措施均设置到位，应急水罐、硫酸钠事故水罐、氯化钠事故水罐各 1 个，厂区设置事故池 1 座 (19000×15500×6500)，事故池总容积为 1965m ³ ；储罐区罐区设置 1m~1.2m 高围堰；蒸发预处理车间设地沟，围堰、地沟与事故池连接并设截断措施	制定详细的应急预案；组建事故应急救援组织体系；建立厂、车间、班组三级报警网；各类风险防范措施均设置到位，应急水罐、硫酸钠事故水罐、氯化钠事故水罐各 1 个，厂区设置事故池 1 座 (19000×15500×6500)，事故池总容积为 1965m ³ ；盐酸、双氧水储罐区设置 1m~1.2m 高围堰；蒸发预处理车间设地沟，围堰、罐区地沟与事故池连接并设截断措施	未变化