

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻
菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵
迁建项目竣工环境保护验收报告

新沂市泰松化工有限公司

2018 年 1 月

目 录

一、项目概况.....	1
二、编制依据.....	2
三、验收监测报告.....	3
四、本项目不存在验收不合格情形.....	6
五、验收意见.....	8
六、其他需要说明的事项.....	31

一、项目概况

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目位于位于新沂市化工产业集聚区(唐店片区),总投资 21500 万元,环保投资 3300 万元,主体工程为年产 1000 吨二嗪磷和年产 1000 吨哒螨灵两条生产线。项目建设地点未发生变化。

我公司委托江苏诚智工程设计咨询有限公司编制的《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目环境影响评价报告书》于 2013 年 1 月 25 日通过徐州市环保局审批(徐环项书(2013)4 号)。项目建设过程中因工程内容和污染防治措施进行了优化调整,我公司委托江苏诚智工程设计咨询有限公司对变更内容进行补充环境影响评价并编制了项目变更报告,该项目变更报告于 2015 年 3 月 2 日通过徐州市环保局审查(徐环项变[2015]2 号)。徐州市经济和信息化委员会于 2015 年 1 月 12 日出具《关于同意新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目内容调整的函》,本项目增加副产品盐酸 2109t/a、亚磷酸 557t/a、氯化铵 341t/a。

因原环评批复的 300 吨噻菌酯生产线未建设,本次验收范围仅为年产 1000 吨二嗪磷生产线和年产 1000 吨哒螨灵生产线及配套的公辅工程和环保设施等。该验收项目于 2013 年 4 月开工,2015 年 3 月主体工程及环保设施建成,经市环保局核准后投入试生产。

二、编制依据

- 2.1 《中华人民共和国环境保护法》（2015 年 1 月 1 日施行）。
- 2.2 《建设项目环境保护管理条例》（国务院第 682 号号令，2017 年 7 月 16 日）。
- 2.3 《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》（国办环评[2017]4 号）。
- 2.4 《关于加强建设项目重大变动环评管理的通知》（苏环办[2015]256 号）。
- 2.5 《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目环境影响报告书》（江苏诚智工程设计咨询有限公司，2012 年 11 月）。
- 2.6 《关于对新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目环境影响报告书的批复》（徐环项书〔2013〕4 号，徐州市环保局，2013 年 1 月 25 日）。
- 2.7 《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目变更报告》（江苏诚智工程设计咨询有限公司，2015 年 2 月）。
- 2.8 《关于新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目变更报告的审查意见》（徐环项变[2015]2 号，徐州市环境保护局，2015 年 3 月 2 日）。
- 2.9 《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目竣工环境保护验收监测报告》〔（2015）环监（综合）字第（048）号〕，徐州市环境监测中心站，2015 年 9 月

21 日。

2.10 《关于同意新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目内容调整的函》（徐州市经济和信息化委员会，2015 年 1 月 12 日）。

2.11 《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目环境监理总报告》（南京源恒环境研究所有限公司，2015 年 9 月）。

2.12 污水接管协议。

2.13 蒸汽供应协议。

2.14 危险废物委托处置协议书。

2.15 新沂市泰松化工有限公司放弃噻菌酯生产线建设的承诺。

2.16 新沂市泰松化工有限公司突发环境事件应急预案备案登记表。

2.17 新沂经济开发区集中供水工程进展情况说明。

2.18 新沂市泰松化工有限公司排污许可证。

三、验收监测报告

因我公司环境监测能力有限，且不具备验收监测报告编制能力，故我公司委托徐州市环境监测中心站对我公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目进行验收监测并编制竣工环境保护验收监测报告。徐州市环境监测中心站接受委托后组织有关监测技术人员进行了现场勘察，通过现场检查环保治理设施的运行情况，污染物排放及治理情况，认为：该项目试生产期间各类设施运行

稳定，实际生产负荷已达到设计能力 75%以上，基本满足“三同时”验收监测条件，根据现场勘查情况编制了该项目竣工验收监测方案并进行了现场监测。2015 年 9 月 21 日，徐州市环境监测中心站出具了《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨啮菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨啞蟊灵迁建项目竣工验收监测报告》[(2015)环监(综合)字第(048)号]，验收监测报告结论如下：

1、验收监测期间生产运行情况

2015 年 6 月 29 日~6 月 30 日验收监测期间，该厂生产设备运转正常，生产负荷达到 75%以上。

2、污水验收监测结论

废水排放总口所测 pH、悬浮物、化学需氧量、五日生化需氧量、氨氮、总磷、总氮、硫化物、甲醛、动植物油、石油类、全盐量、有机磷农药两日日均排放浓度均达到《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 中三级标准，同时满足新沂经济开发区污水处理厂接管标准。

3、废气验收监测结论

(1) 有组织废气：本项目二嗪磷项目处理设施处理后所排放颗粒物、氯化氢、甲醇两日排放浓度均值及排放速率均值均达到《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 中的二级标准要求；氨两日排放速率均值均达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 标准要求；啞蟊灵项目处理设施处理后所排放氯化氢、苯、甲苯、甲醇两日排放浓度均值及排放速率均值均达到《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 中的二级标准要求；污水处理站臭气处

理后所排放氨、硫化氢两日排放速率均值均达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 标准要求。

(2) 无组织废气：无组织废气颗粒物、苯、甲苯、氯化氢、甲醇周界外浓度最大值均达到《大气污染物综合排放标准》(GB16297—1996)表 2 中无组织排放监控浓度限值标准要求；氨、硫化氢周界外浓度最大值达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 二级标准中无组织排放监控浓度限值标准要求。

4、噪声验收监测结论

本项目东、南、西、北厂界噪声值均达到《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3 类标准。

4、固废处置情况

本项目所产生废水处理站生化系统污泥、废活性炭、废滤袋、化验室废液、蒸馏残渣为危险废物，转移至徐州市危险废物集中处置中心（2015 年转移至宿迁中油优艺环保服务有限公司）处置。废包装桶袋由厂家回收。三效蒸发析盐产生的硫酸钠、氯化钠，三效蒸发废盐作为危险废物委托光大环保（宿迁）固废处置有限公司处置。生活垃圾委托新沂市环卫所处理。

5、污染物总量排放情况

本项目废水中废水量、化学需氧量、悬浮物、氨氮、总磷的排放量均达到环评批复的要求。废气中苯、甲苯、氯化氢、颗粒物的排放量达到环评批复的要求。

本项目验收监测报告全部内容详见附件 1（新沂市泰松化工有限

公司年产 300 吨啞菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨啞蟊灵迁建项目竣工环境保护验收监测报告 [(2015) 环监 (综合) 字第 (048) 号]。

四、本项目不存在验收不合格情形

我公司根据本项目实际建设情况, 经过与《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》第八条逐一对照, 最终得出结论: **本项目不存在《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》(以下简称《办法》) 第八条规定的验收不合格情形。** 本项目实际建设情况与《办法》第八条规定详细对比情况见表 4-1。

表 4-1 本项目实际建设情况与《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》第八条规定详细对比情况表

序号	《办法》规定不得提出验收合格意见的情形	本项目实际建设情况
1	未按环境影响报告书(表)及其审批部门审批决定要求建成环境保护设施, 或者环境保护设施不能与主体工程同时投产或者使用的;	本项目按照建设项目环评及环评批复(徐环项书(2013)4号)、变更报告及审查意见(徐环项变[2015]2号)同时设计和建设了废水、废气、噪声、固废等污染防治设施, 并同时投入试生产。
2	污染物排放不符合国家和地方相关标准、环境影响报告书(表)及其审批部门审批决定或者重点污染物排放总量控制指标要求的;	根据徐州市环境监测中心站出具的竣工验收监测报告[(2015)环监(综合)字第(048)号], 本项目废气、废水、噪声监测结果均符合相关标准要求; 废水量、化学需氧量、悬浮物、氨氮、总磷的排放量均达到环评批复的要

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目竣工
环境保护验收报告

序号	《办法》规定不得提出验收合格意见的情形	本项目实际建设情况
		求。废气中苯、甲苯、氯化氢、颗粒物的排放量达到环评批复的要求。
3	环境影响报告书（表）经批准后，该建设项目的性质、规模、地点、采用的生产工艺或者防治污染、防止生态破坏的措施发生重大变动，建设单位未重新报批环境影响报告书（表）或者环境影响报告书（表）未经批准的；	本项目性质、规模、地点、采用的生产工艺和防治污染、防止生态破坏的措施均未发生重大变动。我公司承诺原环评批复的 300 吨噻菌酯生产线不再建设，根据《关于加强建设项目重大变动环评管理的通知》（苏环办【2015】256 号）上述变动不属于重大变动。
4	建设过程中造成重大环境污染未治理完成，或者造成重大生态破坏未恢复的；	根据环境监理总报告，本项目建设过程中未造成重大环境污染，未造成重大生态破坏未恢复。
5	纳入排污许可管理的建设项目，无证排污或者不按证排污的；	我公司已于 2017 年 11 月 10 日取得排污许可证（排污许可证编号：913203817558554396L001P）。
6	分期建设、分期投入生产或者使用依法应当分期验收的建设项目，其分期建设、分期投入生产或者使用的环境保护设施防治环境污染和生态破坏的能力不能满足其相应主体工程需要的；	根据验收监测结果，本项目配套建设的环境保护设施防治环境污染和生态破坏的能力可以满足主体工程需要。
7	建设单位因该建设项目违反国家和地方环境保护法律法规受到处罚，被责令改正，尚未改正完成的；	我公司不存在因该建设项目违反国家和地方环境保护法律法规受到处罚，被责令改正，尚未改正完成的情形。

序号	《办法》规定不得提出验收合格意见的情形	本项目实际建设情况
8	验收报告的基础资料数据明显不实，内容存在重大缺项、遗漏，或者验收结论不明确、不合理的；	根据竣工环保验收工作组出具的验收意见，验收报告基础资料翔实，内容无重大缺项或遗漏，验收结论明确、合理。
9	其他环境保护法律法规规章等规定不得通过环境保护验收的；	本项目不存在其他环境保护法律法规规章等规定不得通过环境保护验收的情形。

五、验收意见

1、工程建设基本情况

①本项目基本概况

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目位于新沂市化工产业集聚区（唐店片区），总投资 21500 万元，环保投资 3300 万元，本项目为异地搬迁、技改项目，全厂占地 57792 平方米，项目定员 80 人。全年工作天数 300 天，每天 24 小时连续生产，四班三运转，全年工作时数为 7200 小时。

②本项目主体工程及产品方案

本项目主体工程为年产 1000 吨二嗪磷和年产 1000 吨哒螨灵两条生产线。因原环评批复的 300 吨噻菌酯生产线未建设，本次验收范围仅为年产 1000 吨二嗪磷生产线和年产 1000 吨哒螨灵生产线及配套的公辅工程和环保设施等。

徐州市经济和信息化委员会于 2015 年 1 月 12 日出具《关于同意

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨啮菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目内容调整的函》，本项目增加副产品盐酸 2109t/a、亚磷酸 557t/a、氯化铵 341t/a。项目主体工程建设情况见表 5-1。

表 5-1 本项目主体工程建设情况汇总表

序号	工程名称	产品名称及规格	设计能力 (t/a)	年运行时数 (h)
1	二嗪磷原药生产线	二嗪磷 $\geq 95\%$ (产品)	1000	7200
		HCl $\geq 31\%$ (副产品)	189	
		亚磷酸 $\geq 97\%$ (副产品)	316	
		氯化铵 $\geq 99.0\%$ (副产品)	341	
2	哒螨灵原药生产线	哒螨灵 $\geq 95\%$ (产品)	1000	
		HCl $\geq 31\%$ (副产品)	1920	
		亚磷酸 $\geq 97\%$ (副产品)	241	

③公辅工程及环保工程建设情况

本项目公辅工程及环保工程建设情况详见表 5-2。

表 5-2 本项目公辅工程及环保工程建设情况表

工程类别	建设名称	实际建设情况
辅助工程	办公楼	1800m ² , 3 层砖混结构
	分析化验室	300m ² , 1 层砖混结构
	质量检验中心	不再建设
	职工宿舍	不再建设
	传达室	30m ² , 1 层砖混结构
	浴室	200m ² , 1 层砖混结构
	仓库办公室	40m ² , 2 层砖混结构 (用 1 层, 2 层为更衣室)
	五金、配件库	200m ² , 2 层砖混结构 (用 1 层, 2 层为更衣室)
	维修间	40m ² , 2 层砖混结构 (用 1 层, 2 层为更衣室)
储运工程	原料仓库	1350m ² , 1 层框架结构, 共 1 个
	成品仓库	1110m ² , 1 层框架结构, 用于贮存二嗪磷、哒螨灵成品

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨啉菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨啞螨灵迁建项目竣工
环境保护验收报告

工程类别	建设名称	实际建设情况	
	危险品仓库	500m ² ，2 号原料仓库改为危险品库（含剧毒品），1 层框架结构	
	罐区 1	两罐区合并为 1 个，建于厂区东南侧，占地 1139m ² （含 150m ² 泵区），共 11 个罐：有 50m ³ 液氨储罐 1 个，50m ³ 液碱储罐 1 个，50m ³ 盐酸储罐 1 个，30m ³ 硫酸储罐 1 个，30m ³ 三氯化磷储罐 1 个（实际存量 20m ³ ），30m ³ 甲苯储罐 1 个，30m ³ 甲醇钠储罐 1 个，10m ³ 丁酮储罐 1 个，50m ³ 纯苯储罐 1 个，50m ³ 叔丁醇 1 个，50m ³ 甲醇储罐 1 个	
	罐区 2		
	运输	汽运，危险化学品委托有资质单位运输	
公用工程	给水	180m ³ /d，园区供水系统集中供水。	
	排水	291m ³ /d，污水排放口位置由厂区西北侧改为厂区南侧。	
	冷却水系统	供水能力 120m ³ /h，冷却塔 2 台，300m ³ 循环水池 2 座；100m ³ 冷冻水池 1 座。	
	制冷系统	项目需冷量外购威特公司，威特公司目前建有型号为 JZ2LG16 的制冷机 1 台，供冷能力为 25 万 kcal/h；建有 JZ2LG20 制冷机 2 台，每台供冷能力为 54 万 kcal/h。使用氯化钙水溶液为冷媒，液氨为介质。供冷能力为 133 万 kcal/h。威特公司按照设计能力达产后最大需冷量为 20 万 kcal/h，尚有余量 113 万 kcal/h。泰松公司需冷量为 9.24 万 kcal/h，满足两厂生产要求。	
	供汽（热）	变更后项目蒸汽用量 4.59t/h，建成后采取开发区集中供热。	
	制氮	600Nm ³ /h，位于厂区倍硫磷车间北侧。	
	压缩空气	2×600Nm ³ /h，位于厂区倍硫磷车间北侧，0.8MPa。	
	供电	485.5 万 kwh/a(380/220V)。开发区电网供电，新建低压配电室 96m ² ，建 800KVA 变压器一台，配 150kw 柴油发电机一台。双回路供电。	
	消防水池	厂区各车间配置足够数量的灭火器，厂区中部设置消防泵，厂区建 1 个有效容积为 1000m ³ 的消防水池。	
	消防尾水池	位于厂区西南侧，有效容积为 500m ³	
	雨水池	位于厂区西南侧，有效容积为 500m ³	
	事故池	厂区西南侧建 1 个有效容积为 500m ³ 的事故池，用于收集事故状态下的废水，各车间设小型事故池。	
环保工程	废气处理	HCl	处理风量 8000m ³ /h。先经吸收釜全封闭吸收一部分回用于生产后，再采用两级降膜水吸收+一级碱吸收处理，处理效率≥99.9%，尾气经 25m 高排气筒达标排放
		甲苯 甲醇 丁酮 笨等	处理风量 8000m ³ /h。采用四级冷凝（一级水冷+三级冷冻盐水冷）处理，回收效率≥99%，剩余不凝气采用“真空水洗+两级活性炭纤维吸附”工艺处理，处理效率≥90%，处理后尾气经 25m 高排气筒达标排放
		粉尘	处理总风量 8000m ³ /h。采用除尘效率不低于 99%的布袋除尘器（干燥机与布袋除尘器以管道形式密封连接）处理后，尾气经 25m 高排气筒达标排放
		CH ₄	厂区污水站 2 级 EGSB 厌氧塔产生甲烷 12m ³ /d，经厌氧塔顶部收集装置收集后，再经自带点火器燃烧处置。
		恶臭	缺氧池加盖密封盖，恶臭气体经收集后，采用低温等离子除臭装置处理

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨啶菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目竣工
环境保护验收报告

工程类别	建设名称	实际建设情况
	罐区废气	罐区有机溶剂储罐设保温和氮封装置，以减少无组织排放
	其他无组织废气	主要有甲醇、氯化氢、丁酮等；生产过程应加强管理，减少无组织排放
	废水处理	处理能力 400m ³ /d。高盐废水经中和、气浮沉降、三效蒸发处理，废盐作危废，处理后的废水与其他生产废水经微电解、芬顿氧化、中和、混凝沉淀处理，再与生活污水、初期雨水、设备冲洗水等混合，经 2 级 EGSB 厌氧处理，再经一级缺氧、一级好氧、二级缺氧、二级好氧、PACT 好氧处理后，经二沉池沉淀，尾水达开发区污水处理厂一期工程接管标准后，排入该污水处理厂进一步处理。
	噪声治理	选取低噪设备、合理布局、局部消声、厂房隔音等
	固废处理	占地 225m ² ，其中污水站污泥堆场约 75m ² ，危废暂存场所约 150m ² 。废包装桶（袋）由厂家回收，废盐委托光大环保（宿迁）固废处置有限公司处置，污水站污泥、废活性炭、废滤袋、化验废液、蒸馏残渣，交徐州市危险固废处置中心处置；蒸发废盐委托光大环保（宿迁）固废处置有限公司处置。生活垃圾袋装收集后委托当地环卫部门处理。污泥堆场、危废暂存设施已作防渗、防漏、防雨淋措施。
	排污口规范化设置	雨、污排口各 1 个，雨水排放口位于厂区西南角，废水排放口位于厂区南侧，废气排气筒设置 2 个，哒螨灵车间东侧、二嗪磷车间北侧，设置醒目标牌。
其他	实行雨污分流系统、环保监测仪表及仪器。	

④主要生产设备情况

本项目主要生产设备情况详见表 5-3。

表 5-3 本项目主要生产设备一览表

设备类型	产品名称	设备名称	设备规格型号	数量（台/套）	
生产设备	二嗪磷	反应釜	HCl 发生釜(亚磷酸釜)	3000L	2
			HCl 发生釜(亚磷酸釜)	2000L	2
			亚胺盐合成釜	3000L	6
			氨解釜	3000L	3
			氨吸收釜	3000L	2
			配氨釜	3000L	1
			氯化铵回收釜	3000L	3
			咪液计量釜	3000L	1
			环合釜	3000L	2
			蒸馏釜	3000L	2
			中和釜	3000L	2

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噁菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目竣工
环境保护验收报告

设备类型	产品名称	设备名称	设备规格型号	数量 (台/套)	
		成盐釜	5000L	2	
		缩合釜	5000L	2	
		水洗釜	5000L	2	
		萃取釜	6300L	1	
		静置釜	5000L	1	
		粗油接收釜	1000L	1	
		脱溶釜	2000L	2	
		原油接收釜	3000L	1	
		原药冷却暂存釜	3000L	1	
		干燥机	羟基嘧啶干燥工序	SZG-1500	1
		冷凝器	4 台 5m ² 成盐釜冷凝器、4 台 5m ² 缩合釜冷凝器、4 台 5m ² 环合釜冷凝器、1 台叠式环合釜冷凝器、1 台叠式脱溶釜冷凝器。		
		接收罐	1 台 1000L 的脱溶釜接收罐、2 台 2000L 的环合釜接收罐，变更前后均未发生变化。		
		滴加罐	2 台 2000L 和 2 台 1000L 成盐釜滴加罐、2 台 1000L 和 2 台 2000L 缩合釜滴加罐、1 台 1000L 水洗釜滴加罐、2 台 1000L 环合釜滴加罐、3 台 1000L 亚胺盐合成釜滴加罐。		
		分水器	1 台成盐釜分水器、1 台缩合釜分水器。		
		储罐	2 台 1000L、1 台 2000L、4 台 1500L 的缩合釜储罐，2 台 1500L、1 台 3000L 的环合釜储罐。		
		水喷真空泵	亚胺盐合成釜处 1 台、环合釜处 1 台、缩合釜处 3 台。		
		高真空机组	脱溶釜处 1 台、环合釜处 2 台，变更前后均未发生变化。		
		真空缓冲罐	亚胺盐合成釜处 1 台。		
		尾气吸收塔	亚胺盐合成釜、HCl 发生釜处、环合釜处共用 1 套。		
		缓冲罐	亚胺盐合成釜处 1 台。		
		离心机	氯化铵回收釜后	/	1
			中和釜后	/	1
		哒螨灵	反应釜	氯代叔丁烷合成釜	2000L
叔丁苯合成釜	2000L			2	
叔丁苯水洗釜	5000L			1	
HCl 发生釜(亚磷酸釜)	1000L			6	
氯苄釜	5000L			3	
氯苄釜	2000L			6	
氯苄硫脲盐合成釜	16000L			1	
氯苄硫脲盐母液釜	16000L			1	
苄硫醇釜	5000L			1	
酸化釜	2000L			1	
成盐釜	10000L			1	

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨嘧菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目竣工
环境保护验收报告

设备类型	产品名称	设备名称	设备规格型号	数量(台/套)	
		糠氯酸合成釜	5000L	4	
		糠氯酸母液釜	5000L	1	
		二氯哒嗪酮合成釜	16000L	1	
		二氯哒嗪酮水洗釜	16000L	1	
		二氯哒嗪酮静置釜	2000L	1	
		脱苯釜	16000L	1	
		哒螨灵合成釜	16000L	2	
		脱溶釜	10000L	1	
		哒螨灵水洗釜	5000L	1	
		结晶釜	5000L	1	
	过滤器 离心机	硫脲盐合成釜后过滤机	/	2	
		糠氯酸离心机	/	0	
		糠氯酸抽滤机	/	1	
			1 台哒螨灵离心机和 1 台哒螨灵干燥器, 变更前后未发生变化。		
	冷凝器	1 台 40m ² 和 2 台 20m ² 叔丁苯蒸馏冷凝器、2 台 40m ² 哒螨灵脱苯冷凝器、1 台 40m ² 哒螨灵脱溶冷凝器、1 台 20m ² 苄硫醇合成冷凝器、1 台 20m ² 氯苄硫脲盐合成冷凝器、1 台 20m ² 酸化冷凝器、1 台 20m ² 成盐冷凝器、3 台 20m ² 氯化冷凝器、1 台 20m ² 脱苯冷凝器、1 台 20m ² 脱溶冷凝器、1 台 20m ² 离心母液冷凝器、1 台 20m ² 哒螨灵合成冷凝器。			
	φ 2500*5000 贮罐	1 台 φ 2500*5000 苄硫醇合成工序液碱暂存罐、1 台 φ 2500*5000 叔丁醇暂存罐、1 台 φ 2500*5000 哒螨灵液碱暂存罐。			
	φ 2200*5000 贮罐	1 台 φ 2200*5000 氯代叔丁烷废水罐、1 台 φ 2200*5000 叔丁苯水洗废水罐、1 台 φ 2200*5000 盐酸暂存罐、1 台 φ 2200*5000 叔丁基胍盐酸盐暂存罐、1 台 φ 2200*5000 哒螨灵回收甲醇罐、1 台 φ 2200*5000 哒螨灵精制废水罐。			
	30m ³ 酸罐	3 台 30m ³ 氯化氢尾气吸收罐、2 台 30m ³ 氯气尾气吸收罐。			
	10m ³ 贮罐	1 台 10m ³ 哒嗪酮计量罐、1 台 10m ³ 甲苯暂存罐、1 台 10m ³ 甲苯母液罐。			
	无油真空泵	1 台 w1w-100 哒螨灵离心母液真空泵、1 台 w1w-100 二氯哒嗪酮投料尾气真空泵、1 台 w1w-50 哒螨灵水洗脱溶真空泵、1 台 w1w-50 哒螨灵结晶釜真空泵、1 台 w1w-50 叔丁苯蒸馏尾气真空泵。			
抽滤池	1 个 φ 2*1*1 哒螨灵抽滤池、2 个 φ 1600*1000 糠氯酸抽滤池。				
计量罐	2 个 1.5m ³ 哒螨灵合成计量罐、1 个 1.5m ³ 苄硫醇合成计量罐。				
管道泵	2 台叔丁基胍盐酸盐管道泵、6 台哒螨灵管道泵。				
尾气吸收塔	2 台 30m ² 酸性尾气吸收塔、1 台 30m ² 氯气尾气吸收塔。				
罗茨真空泵	罗茨真空泵	w1w-100	1		

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨嘧菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目竣工
环境保护验收报告

设备类型	产品名称	设备名称		设备规格型号	数量 (台/套)
		水喷射真空机 组	叔丁基肼真空泵	180m ³ /h	1
			糠氨酸真空	180m ³ /h	1
		水环泵	苜硫醇合成	360m ³ /h	1
		缓冲罐	哒螨灵各工序	0.8m ³	10
		双锥回转干燥器	哒螨灵干燥	SZG1500	1
公用设备		冷却水系统	循环冷却水系统	120m ³ /h	1
		制氮	制氮机	600Nm ³ /h	1
		压缩空气	空气压缩机	600Nm ³ /h	2
		供电	变压器	800KVA	1

⑤主要储运设备情况

本项目主要储运设备情况详见表 5-4。

表 5-4 本项目主要储运设备一览表

设备类型	位置	设备名称	设备规格型号	数量 (台/套)
贮运设备	南侧罐区	28%氨水储罐	50m ³	0
		99%液氨储罐	50m ³	1
		30%氢氧化钠储罐	100m ³	0
		30%氢氧化钠储罐	50m ³	1
		98%硫酸储罐	10m ³	0
		98%硫酸储罐	30m ³	1
		35%盐酸储罐	20m ³	0
		35%盐酸储罐	50m ³	1
		99%三氯化磷储罐	20m ³	0
		99%三氯化磷储罐	30m ³	1
		99%甲苯储罐	30m ³	1
		30%甲醇钠储罐	30m ³	1
		99%丁酮储罐	10m ³	1
		99%纯苯储罐	50m ³	1
		85%叔丁醇储罐	50m ³	1
		99%甲醇储罐	30m ³	0
		99%甲醇储罐	50m ³	1
		环己烷储罐	30m ³	0
		硫化碱储罐	30m ³	0
硝酸储罐	50m ³	0		

2、工程变动情况

与该项目环境影响报告书及其批复相比，本项目实际建设过程中发生了以下变动：

1、原环评批复的年产 300 啮菌酯生产线未建设，我公司承诺以后不再建设；

2、因化工集聚区尚不具备集中供水条件，本项目自建一座地下水井提供生产用水（地下井直径 300mm，供水能力 80m³/h）。待化工集聚区实施集中供水后，我公司将无条件安全封堵地下井，不再使用。

3、对污水站生化池上建设了密闭房并安装专用管道，废气才有负压收集后经尾气吸收塔处理后排放。

4、二嗪磷车间氯化胺离心岗位的物料暂存处建设彩钢房间密封，二嗪磷车间脱溶工序活性炭压滤机处建设彩钢房间密封，同时在废水调节池的预处理压滤机处建设彩钢房间密封，进一步减少废气无组织排放。

根据《关于加强建设项目重大变动环评管理的通知》（苏环办[2015]256号），本项目性质、规模、地点、生产工艺和环境保护措施均未发生重大变动，未导致环境影响显著变化，上述变动不属于重大变动。

3、环境保护设施落实情况

①废水排放及其防治措施

厂区排水系统按照清污分流的原则设计。一为雨水系统，厂区后期雨水及生产冷却循环水直接排入开发区雨水管网；二为污水系统，

污水处理系统设置事故池和正常处理系统，本项目污水管线架空敷设。

本项目生产过程中产生的废水共分 3 类：高盐废水、需预处理的生产废水和直接生化处理的废水。高盐废水经中和、气浮，去除一定量的 COD 后，再经三效蒸发系统回收盐分；蒸盐后的废水与其他需要预处理的工艺废水合并后再进行微电解、芬顿氧化、中和后混凝沉淀；预处理后的废水再与生活污水、初期雨水、地面设备冲洗水等可以直接进行生化处理的废水进入中间调节水池混合，再经生化处理后经开发区截污管网排入开发区污水处理厂（一期）进一步处理。

本项目污水处理工艺流程图见图 5-1。

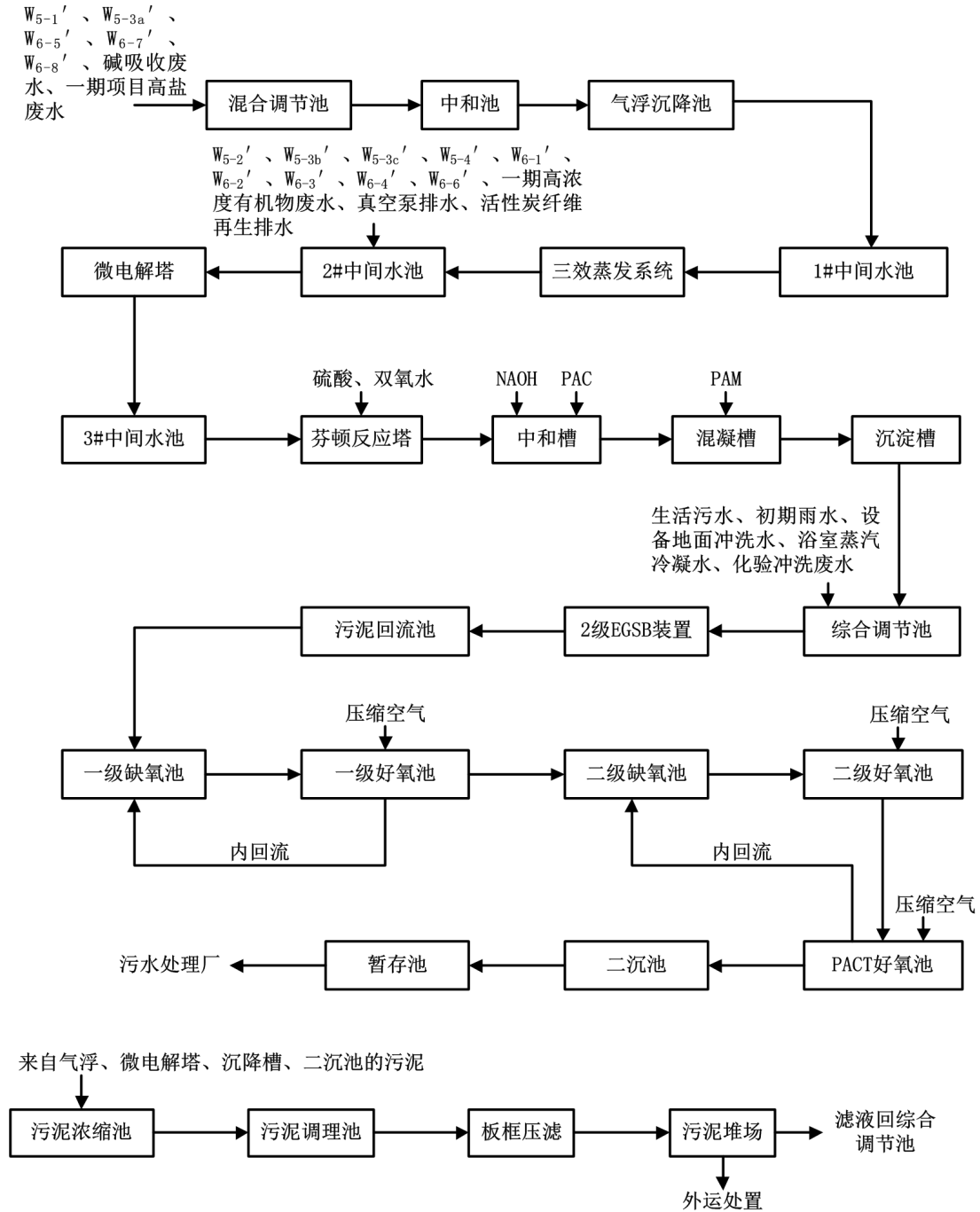


图 5-1 厂区污水处理工艺流程图

②废气排放及其防治措施

二嗪磷生产线有机废气处理措施为“四级冷凝（一级水冷+三级冷冻盐水冷）”，冷凝效率为 99%，处理后的不凝气体再经同一套“真空水洗+两级活性炭吸附”处理，处理效率 90%，处理后的废气经 1#

排气筒排放（25m， $\Phi 0.3$ ）。二嗪磷洗碱过程中产生的二氧化碳直接排放。

HCl 发生釜 HCl 防治措施：反应釜与废气吸收塔采用管道密封连接，废气捕集率为 100%，反应釜中多余的 HCl 在微负压的条件下，进入两级降膜水吸收+一级碱吸收装置处理，处理效率为 99.9%以上，处理后的尾气经 25m 高排气筒（1#）高空排放。处理措施见图 5-2。

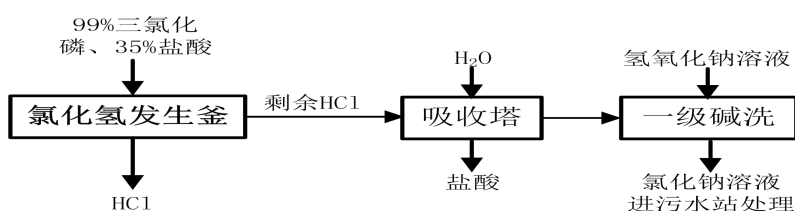


图 5-2 氯化氢废气处理措施图

亚胺盐合成釜 HCl 防治措施：亚胺盐合成釜 HCl 废气先经 1 台氯化氢吸收釜吸收处理，吸收的部分氯化氢套用于下一批物料，未被吸收的 HCl 再经两级降膜水吸收+一级碱吸收处理，处理效率为 99.9%以上，处理后的尾气经风量为 8000m³/h 的风机抽入 25m 高排气筒（1#）高空排放。

亚胺盐合成工序 HCl 处理措施见图 5-3。

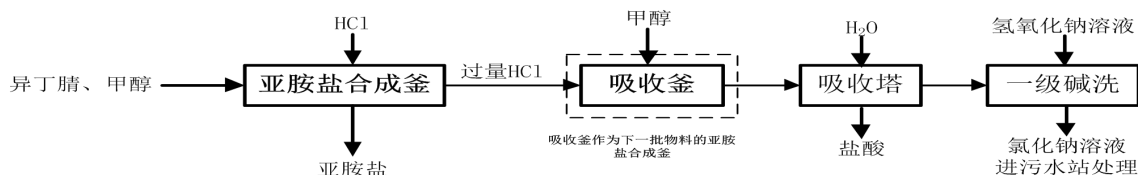


图 5-3 亚胺盐合成工序 HCl 废气处理措施

羟基嘧啶干燥工序粉尘采用“布袋除尘器”处理，布袋除尘器与干燥机通过管道密封连接，废气捕集率 100%，处理后的尾气经 25m 高排气筒（1#）排放。

羟基啉盐合成工序丁酮废气采用“一级水冷+三级冷冻盐水冷”处理，处理效率可达到 99%；同时，不凝气体再经真空水洗+两级活性炭纤维吸附处理，处理效率改为 90%。处理后尾气经风量为 8000m³/h 的风机抽入 25m 高排气筒（1#）高空排放。变更后羟基啉盐合成工序丁酮回收处理措施见图 5-4。

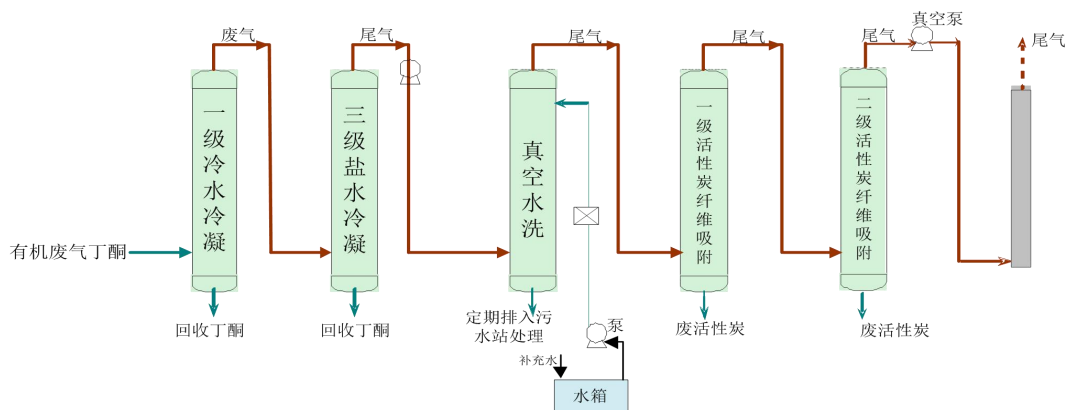


图 5-4 羟基啉盐合成工序丁酮废气处理措施图

二嗪磷脱溶工序丁酮废气先经四级冷凝（一级水冷+三级盐水冷）处理回收，回收效率为 99%，处理后的尾气再经真空水洗+两级活性炭纤维处理，处理效率为 90%以上，处理后的尾气经 25m 高排气筒（1#）排空。

羟基啉蒸馏工序甲醇废气先采用四级冷凝（一级水冷+三级冷冻盐水冷）处理，处理效率为 99%，剩余不凝废气经真空水洗+两级活性炭纤维吸附处理，处理效率为 90%，处理后的尾气经风量为 8000m³/h 的风机抽入 25m 高排气筒（1#）排放。羟基啉合成工序甲醇废气处理措施见图 5-5。

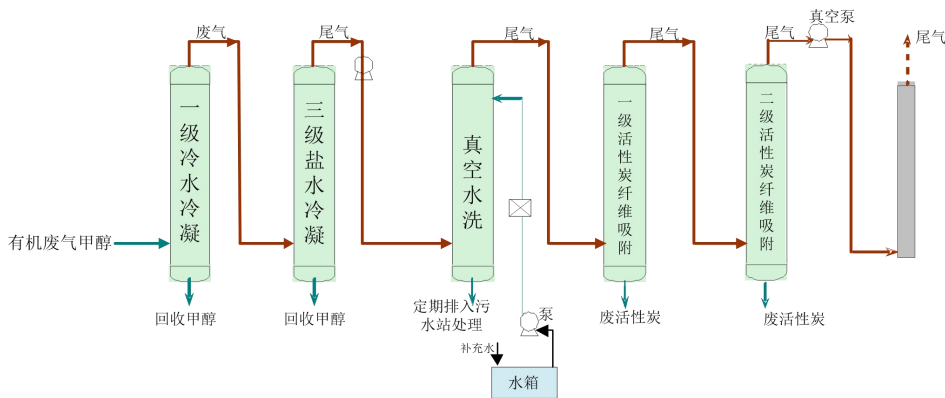


图 5-5 羟基嘧啶合成工序甲醇废气处理措施图

哒螨灵生产叔丁苯蒸馏工序废气经四级冷凝（一级水冷+三级冷冻盐水冷）+两级活性炭纤维吸附+两级降膜水吸收+一级碱洗处理挥发的苯和 HCl 废气。四级冷凝对有机废气处理效率可达 99%，两级活性炭纤维吸附对有机废气的去除效率可达到 90%，两级降膜水吸收+一级碱吸收对 HCl 的去除效率为 99.9%，处理后尾气经风量为 8000m³/h 的风机抽入 25m 高排气筒（2#）排放。

氯苄合成工序废气先经 2 台氯化氢吸收釜处理，吸收的氯化氢套用于下一批物料，未被吸收的 HCl 再经两级降膜水吸收+一级碱吸收处理，处理效率为 99.9% 以上，处理后的尾气经风量为 8000m³/h 的风机抽入 25m 高排气筒（2#）高空排放。氯苄合成工序 HCl 处理措施见图 5-6。

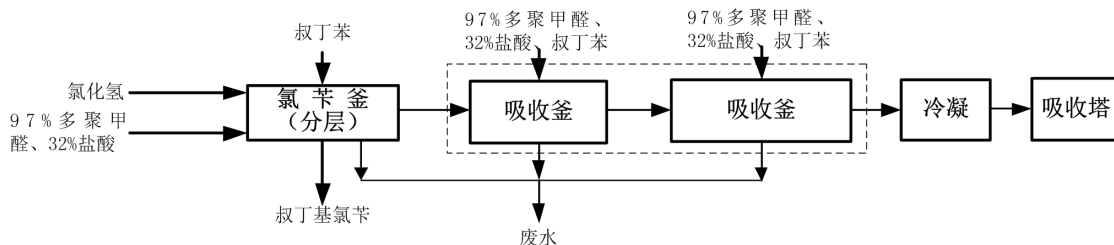


图 5-6 氯苄合成工序废气处理措施图

水合肼盐酸盐合成工序反应釜与废气吸收塔采用管道密封连接，

废气捕集率为 100%，反应釜中多余的 HCl 在微负压的条件下，进入两级降膜水吸收+一级碱吸收装置处理，处理效率为 99.9%，处理后尾气经风量为 8000m³/h 的风机抽入 25m 高排气筒（2#）排放。

叔丁基胍盐合成工序废气采用四级冷凝+两级降膜水吸收+一级碱吸收处理，其中 HCl 废气处理效率为 99.9%，叔丁醇冷凝效率为 99%。

糠氯酸合成工序氯化釜后废气采用 1 台氯化氢吸收釜处理，糠氯酸合成工序产生的 HCl 经两级降膜水吸收+一级碱吸收处理，处理效率 99.9%，处理后尾气经风量为 8000m³/h 的风机抽入 25m 高排气筒（2#）排空。

哒螨灵水洗工序蒸馏装置甲苯废气经四级冷凝（一级水冷+三级冷冻盐水冷）处理，处理效率为 99%，再经真空水洗+两级活性炭纤维吸附（处理效率 90%）处理后，经 25m 高排气筒（2#）高空排放。

二氯哒嗪酮脱苯工序产生的甲苯废气、哒螨灵脱溶工序产生的甲醇废气、哒螨灵离心液蒸馏工序和干燥工序甲苯废气均采用“四级冷凝（一级水冷+三级冷冻盐水冷）”处理，处理效率为 99%，再经真空水洗+两级活性炭纤维吸附（处理效率 90%）处理后，经 25m 高排气筒（2#）高空排放。

污水处理站缺氧池缺氧池采用密封罩结合引风的方式将恶臭气体集中收集后通过低温等离子技术处理净化后达标排放，确保不对周围敏感目标产生影响。

污水污水站 2 级 EGSB 厌氧塔恶臭气体采用热力焚烧氧化法，将臭气和甲烷充分混合，在高温下充分燃烧。最终生成二氧化碳和水蒸

气。

罐区储罐均采用固定顶，罐区大小呼吸产生的废气经负压收集后送至二嗪磷车间的废气处理装置与二嗪磷生产废气一同处理，废气收集率达到 100%，处理工艺为两级降膜水吸收+一级碱吸收处理（ PCl_3 遇水生成 HCl ），处理效率为 99.9%以上，处理后的尾气经 25m 高排气筒（1#）高空排放。

③噪声排放及其防治措施

本项目固定噪声源主要为真空泵、离心机、干燥器和辅助设施的冷却塔、空压机、反应釜减速机等，通过采取优化设备造型、采用隔声、消音、减震等降噪措施，同时加强厂区绿化，可使厂界噪声满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）3 类标准要求。

④固体废弃物排放及其防治措施

本项目固体废弃物主要来自生产车间的原料包装桶（袋）、废活性炭、废水处理站生化系统污泥、蒸馏残渣、化验室废液和生产过程中残生的氯化氢、亚磷酸、氯化铵及厂区日常生活及办公产生的生活垃圾。

二嗪磷、哒螨灵等产品固废堆场位于厂区西南侧，污水处理站区域内，产生的废物收集后分类贮存，按照废物贮存、转移的相关规定程序进行。固废堆场按照相应规定实施了防渗、防扬散、防雨、防洪水等措施，并且危险废物与一般废物分别设置贮存场所，危险废物贮存场所的边界采用墙体封闭，危废暂存场所设置了标识牌。

本项目蒸馏残液、化验废液、废活性炭、剩余污泥等危险废物委

托吉林省固体废物处理有限责任公司安全处置；废包装桶袋由厂家回收；三效蒸发析盐产生的硫酸钠、氯化钠，三效蒸发废盐作为危险废物委托吉林省固体废物处理有限责任公司安全处置；生活垃圾委托新沂市环卫所处理。

⑤地下水污染防治措施

本项目生产装置区、原料仓库、成品库、储罐区、污水收集、处理区及固废堆场都根据《石油化工工程防渗技术规范》（GB/T50934-2013）采取了相应的防治措施，污水管网采取架空铺设，其他区域也采取了相应的地面硬化。本项目采取的地下水污染防治措施具体见表 5-5。

表 5-5 厂区地下水防治防渗措施一览表

序号	位置	防渗措施	标准
1	厂房生产装置区	抗渗混凝土；两布三油防腐	(GB/T 50934-2013) 5.2.4
2	成品仓库	抗渗混凝土；部分两布三油防腐	(GB/T 50934-2013) 5.2.4
3	原料仓库	抗渗混凝土；部分两布三油防腐	(GB/T 50934-2013) 5.2.4
4	剧毒品库	抗渗混凝土；两布三油防腐	(GB/T 50934-2013) 5.2.4
5	储罐区（围堰内）	抗渗混凝土；部分两布三油防腐	(GB/T 50934-2013) 5.3.2
6	污水池（初期雨水池）	抗渗混凝土	(GB/T 50934-2013) 5.4.2
7	事故水池	抗渗混凝土；两布三油防腐	(GB/T 50934-2013) 5.4.2
8	消防尾水池	抗渗混凝土；两布三油防腐	(GB/T 50934-2013) 5.4.2
9	污水处理站	抗渗混凝土	(GB/T 50934-2013) 5.4.3
10	固废堆场	抗渗混凝土；两布三油防腐	(GB 18597-2001) 6.3.1 和 (GB/T 50934-2013) 条文 5.1.1
11	污水管网	架空安装	/

备注：“二布三油”是在需要防腐、防渗的设施下面增加“改性沥青+玻璃纤维布+改性沥青+玻璃纤维布+改性沥青”的措施，以达到防腐防渗的目的。

⑥环境风险防范措施

我公司编制了《突发环境事件应急预案》，2014 年 12 月 4 日在江苏省环保厅备案，备案号：32000020140608。厂区内设置了 400 m³ 尾水暂存池两座、500 m³ 事故应急池一座和 500 m³ 初期雨水池一座（本工程与 1000 吨倍硫磷项目共用）。

⑦ 排污口规范化设置

本项目设 2 个废气排放口，各排气筒均应按照要求设置便于采样、监测的采样口和采样监测平台。在排气筒附近地面醒目处设置环保图形标志牌，在环境保护图形标志牌上标明排气筒高度、出口内径，排放污染物种类等。

本设置一个污水排放口和一个雨水排放口，污水排放口设置在厂区南侧、雨水排放口设置在厂区西南侧。污水排放口及清下水排放口按照《江苏省排污口设置与规范化整治管理办法》的规定，进行了规范化设置，污水排放口已进行了规范化整治，设置了标识牌、安装了 COD 自动监测仪（型号：HD02-1）、流量计。

4、环境保护设施调试效果

① 水污染防治设施调试效果

试生产阶段没有新增废水来源，本项目废水主要有：工艺废水（二嗪磷生产废水、哒螨灵生产废水）、碱吸收废水、设备及地面冲洗水、真空泵排水、活性炭纤维再生排水、空压机切水、初期雨水、浴室蒸汽冷凝废水、化验室废水、生活污水。项目试生产过程中产生的废水全部进入厂区污水处理站处理，废水收集处理装置运行正常并可以满足本项目排放废水的处理要求，水污染防治设施建设均符合环评批复

要求，处理后的废水接管新沂经济开发区污水处理厂进一步处理。

根据验收监测结果，废水排放总口所测 pH、悬浮物、化学需氧量、五日生化需氧量、氨氮、总磷、总氮、硫化物、甲醛、动植物油、石油类、全盐量、有机磷农药两日日均排放浓度均达到《污水综合排放标准》(GB8978-1996) 表 4 中三级标准，同时满足新沂经济开发区污水处理厂接管标准。

②废气污染防治设施

本项目有组织产生情况、废气处理设施建设情况均符合环评及批复要求，废气处理设施运行正常，处理能力可以满足要求。

根据验收监测结果：

有组织废气：本项目二嗪磷项目处理设施处理后所排放颗粒物、氯化氢、甲醇两日排放浓度均值及排放速率均值均达到《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996) 表 2 中的二级标准要求；氨两日排放速率均值均达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93) 表 2 标准要求；哒螨灵项目处理设施处理后所排放氯化氢、苯、甲苯、甲醇两日排放浓度均值及排放速率均值均达到《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996) 表 2 中的二级标准要求；污水处理站臭气处理后所排放氨、硫化氢两日排放速率均值均达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93) 表 2 标准要求。

无组织废气：无组织废气颗粒物、苯、甲苯、氯化氢、甲醇周界外浓度最大值均达到《大气污染物综合排放标准》(GB16297—1996) 表 2 中无组织排放监控浓度限值标准要求；氨、硫化氢周界外

浓度最大值达到《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93) 表 1 二级标准中无组织排放监控浓度限值标准要求。

③噪声污染防治设施

本项目试生产过程噪声源主要为真空泵、离心机、干燥器和辅助设施的冷却塔、空压机、反应釜减速机等机械发出的噪声。经过基础防震、厂房隔声等措施，噪声影响较小。

根据验收监测结果：本项目东、南、西、北厂界噪声值均达到《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008) 3 类标准。

④固废污染防治设施

本项目固体废弃物主要来自生产车间的原料包装桶(袋)、废活性炭、废水处理站生化系统污泥、蒸馏残渣、化验室废液和生产过程中残生的氯化氢、亚磷酸、氯化铵及厂区日常生活及办公产生的生活垃圾。

本项目建设了危险废物暂存场所，危废暂存场所设置了标识牌。本项目蒸馏残液、化验废液、废活性炭、剩余污泥等危险废物委托吉林省固体废物处理有限责任公司安全处置；废包装桶袋由厂家回收；三效蒸发析盐产生的硫酸钠、氯化钠，三效蒸发废盐作为危险废物委托吉林省固体废物处理有限责任公司安全处置；生活垃圾委托新沂市环卫所处理。

⑤地下水污染防治措施

本项目生产装置区、原料仓库、成品库、储罐区、污水收集、处理区及固废堆场都根据《石油化工工程防渗技术规范》

(GB/T50934-2013)采取了相应的防治措施,污水管网采取架空铺设,其他区域也采取了相应的地面硬化。

⑥环境风险及管理

我公司编制了《突发环境事件应急预案》,2014年12月4日在江苏省环保厅备案,备案号:32000020140608。厂区内设置了400 m³尾水暂存池两座、500 m³事故应急池一座和500 m³初期雨水池一座(本工程与1000吨倍硫磷项目共用)。

⑦在线监测、监控

本项目污水排放口按照环评及批复要求安装了COD自动监测仪(型号:HD02-1)和流量计。

⑧污染物排放总量情况

本项目废水中废水量、化学需氧量、悬浮物、氨氮、总磷的排放量均达到环评批复的要求。废气中苯、甲苯、氯化氢、颗粒物的排放量达到环评批复的要求。

⑨结论

项目在设计、施工建设及试生产过程中基本能够按照环评报告及其批复文件的要求去开展相关工作,承担本项目的施工队伍具有一定的环境保护意识,基本能够按照环评报告及其批复文件的要求落实施工期各项环境保护措施,施工期间各项污染物达标排放控制较好。项目施工期和试生产阶段未发生重大环境污染事故。项目建设过程中扬尘、污水、噪声、水土流失均得到了有效控制;主要污染防治设施、措施已落实到位,且能够正常运行,符合环境保护的要求;同时建设

单位环境管理体系、事故风险应急体系健全，环保管理制度较为规范，具备环保竣工验收条件。

环境保护设施落实情况和试生产期间实际运行情况详见南京源恒环境研究所有限公司于 2015 年 9 月出具的《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目环境监理总报告》。

本项目按照环评及批复要求同步建设了配套的环境保护设施，配套了相应的环境保护措施，经验收监测，各类污染物均能达到相关排放标准要求。

5、工程建设对环境的影响

项目施工期严格落实各项污染防治措施，未造成环境污染。项目实际建设基本符合《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目环境影响报告书》及其批复文件、《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目变更报告》及其审查意见的要求，配套的环境保护设施与主体工程“同时设计、同时施工、同时投入使用”，经验收监测，各项污染物排放均达到相应的排放标准要求，未对周围环境造成不良影响；生产装置区、原料仓库、成品库、储罐区、污水收集、处理区及固废堆场都根据《石油化工工程防渗技术规范》（GB/T50934-2013）采取了相应的防治措施，污水管网采取架空铺设，其他区域也采取了相应的地面硬化。项目卫生防护距离内无敏感保护目标。

项目工程建设及环境监理情况详见附件一《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨啉菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目环境监理总报告》，项目污染物排放达标情况详见附件一《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨啉菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目竣工环境保护验收监测报告》[(2015)环监(综合)字第(048)号]。

6、项目近期整改情况

为进一步减少本项目废气无组织排放，我公司进一步强化了产生无组织废气装置的密闭好废气收集处理，改进措施如下：

①对污水站生化池上建设了密闭房并安装专用管道，废气采用负压收集后经尾气吸收塔处理后排放。

②二嗪磷车间氯化胺离心岗位的物料暂存处建设彩钢房间密封，二嗪磷车间脱溶工序活性炭压滤机处建设彩钢房间密封，同时在废水调节池的预处理压滤机处建设彩钢房间密封，进一步减少废气无组织排放。

7、验收结论

为了提高验收的有效性，我公司组织成立了验收工作组，新沂市泰松化工有限公司（建设单位）、江苏诚智工程设计咨询有限公司（原徐州市工程咨询中心，环评单位）、南京源恒环境研究所有限公司（环境监理单位）、设计单位、新沂市华东建筑工程有限公司（施工单位）及邀请的 3 名专家组成（验收工作组名单附后）。验收工作组采取了现场检查、资料查阅等方式对我公司环境保护设施落实情况进行了查

验，并召开了验收工作会议，与会代表及专家一致认为：

新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨噻菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨哒螨灵迁建项目建设了环境保护设施，落实了相应的环境保护措施，经验收合格，同意该项目投入正式生产。

8、后续要求

①、按照《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》和《中华人民共和国环境噪声污染防治法》的要求，本项目涉及的噪声污染防治设施、固废污染防治设施应报市环保局验收。

②、进一步加强生产和环境管理，控制无组织废气的排放，尽可能减少对环境的影响；定期维护环保设施，完善环保设施运行记录，做到污染物长期、稳定、达标排放；定期进行环境自行监测并主动进行信息公开；完善环境隐患排查制度，定期开展环境隐患排查并做好台账记录。

③验收报告编制完成后 5 个工作日内，公开验收报告和其它需要说明的事项，公示的期限不少于 20 个工作日，同时向所在地环保主管部门报送相关信息。验收报告公示期满后，建设单位登录全国建设项目竣工环境保护验收信息平台，填报建设项目基本信息、环境保护设施验收情况等相关信息。

④、按突发环境事件应急预案备案管理办法的相关要求，对应急预案和环境风险评估报告进行修订完善，加强环境突发事件的应急演练，应急设施的维护保养工作，确保环境安全。

六、其他需要说明的事项

1、环境保护设施设计、施工和验收简况

我公司委托南京工业大学进行本项目环境保护设施工程设计，环境保护设施施工由新沂市华东建筑工程有限公司实施，验收工作严格按照《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》（国办环评[2017]4号）的要求进行，我公司组织成立了由新沂市泰松化工有限公司（建设单位）、江苏诚智工程设计咨询有限公司（原徐州市工程咨询中心，环评单位）、南京源恒环境研究所有限公司（环境监理单位）、设计单位、新沂市华东建筑工程有限公司（施工单位）及邀请的 3 名专家组成（验收工作组名单附后），采取了现场检查、资料查阅等方式对本项目环境保护设施落实情况进行查验，并召开了验收工作会议，形成了验收意见。

2、环境影响报告书及其审批部门审批决定中提出的除环境保护设施外的其他环境保护对策措施的实施情况以及整改工作情况

①环评及批复要求：项目供热采用集聚区集中供热，如项目建成生产时暂不具备集中供热条件，所需蒸汽可由在建工程设置的临时燃油锅炉供给。一旦具备集中供热条件，临时供热燃油锅炉应无条件拆除。

我公司供热采用集聚区集中供热（详见蒸汽供应协议），自备供热锅炉已拆除。

②环评及批复要求：项目大气卫生防护距离为二嗪磷、哒螨灵生产区（工段）界外 600m。目前该大气卫生防护距离内有姚湖村 16 户

居民、王湖村 5 户居民尚未拆迁，大气卫生防护距离内居民的搬迁工作完成前，本项目不得进行试生产，今后该项目大气卫生防护距离内不得建设居民、医院、学校等环境敏感目标。

本项目位于唐店化工集聚区内，二嗪磷、啞螨灵生产区（工段）界外 600m 大气卫生防护距离范围内的姚湖村 16 户居民、王湖村 5 户居民已拆迁完毕，目前该距离内无居民等环境敏感目标。

③环评及批复要求：你单位应按照《关于加强土壤污染防治工作的意见》（环发[2008]48 号）文件要求，开展搬迁后场地污染土壤风险评估工作，搬迁后老厂区开发利用过程中如发现土壤污染，其治理和恢复土壤使用功能的责任，应由你单位承担。

我公司搬迁后老厂区土壤环境风险调查评估工作由徐州市环境保护局统一委托实施，目前已完成相关工作。

④该项目须委托有资质单位开展环境监理工作，环境监理报告作为开工、试生产审查和竣工验收的前提条件。

我公司委托南京源恒环境研究所有限公司进行本项目的环境监理工作，环境监理单位已于 2015 年 9 月出具了《新沂市泰松化工有限公司年产 300 吨啮菌酯、1000 吨二嗪磷、1000 吨啞螨灵迁建项目环境监理总报告》。

新沂市泰松化工有限公司

2018 年 1 月 27 日