

江苏蓝丰生物化工股份有限公司 建设项目验收后变动环境影响分析

江苏蓝丰生物化工股份有限公司

2021年12月



目录

1 任务由来.....	1
2 编制依据.....	2
2.1 国家级法律、法规及政策.....	2
2.2 地方法律、法规及政策.....	2
2.3 技术导则及技术规范.....	3
2.4 有关技术文件及工作文件.....	4
3 变动情况.....	6
3.1 项目环保手续办理情况.....	6
3.2 工程变更内容及环境影响变化情况.....	9
4 环境影响分析说明.....	28
4.1 大气环境影响分析.....	28
4.2 水环境影响分析.....	39
4.3 声环境影响分析.....	40
4.4 固体废物环境影响分析.....	41
5 结论.....	41

1 任务由来

江苏蓝丰生物化工股份有限公司（以下简称蓝丰生化）是在原江苏省新沂农药有限公司基础上由江苏苏化集团有限公司控股，江苏苏州格林投资管理公司、江苏新沂华益投资管理公司三方共同出资成立的股份有限公司，该公司是国家批准的农药生产企业、江苏省高新技术企业。江苏蓝丰生物化工股份有限公司前身最早是 1976 年经原国家计委批准建设的江苏省新沂农药厂，1997 年进行改制成为江苏省新沂农药有限公司，2004 年与江苏苏化集团强强联合成立江苏苏化集团新沂农化有限公司，2007 年更名为“江苏蓝丰生物化工股份有限公司”。

蓝丰生化现主要生产杀虫剂、杀菌剂、除草剂及光气中间体四大系列的产品，公司依据拥有光气的优势，可生产高质量的农药、医药及化工中间体。江苏蓝丰生化现主要生产装置及产品有：1000t/a 异菌脲原药；10000t/a 光气及配套光气产品；8000t/a 乙酰甲胺磷原药及制剂；4000t/a 敌草隆原药；2000t/a 氯氰菊酯、800t/a 高效氯氰菊酯、1000t/a 氯菊酯、50t/a 功夫菊酯原药及制剂；1000t/a 环嗪酮、5000t/a 甲基硫菌灵、300t/a 乙霉威和 500t/a 霜霉威原药及制剂；1000t/a 吡唑草胺、1000t/a 苯菌灵原药及制剂；400kt/a 硫磺制酸；2000t/a 丁硫克百威（配套 2300t/a 克百威）；42700t/a 农药制剂产品；表面活性剂以及配套的废气、废水处理装置等。

根据《省生态环境厅关于加强涉变动项目环评与排污许可管理衔接的通知》（苏环办[2021]122 号），建设项目通过竣工环境保护验收后，原项目的性质、规模、地点、生产工艺和环境保护措施五个因素中的一项或一项以上发生变动，且不属于新、改、扩建项目范畴的，界定为验收后变动。涉及验收后变动的，建设单位应在变动前对照《环评名录》的环境影响评价类别要求，判断是否纳入环评管理。涉及验收后变动，且变动内容对照《建设项目环境影响评价分类管理名录》不纳入环评管理的，按照《建设项目环境影响评价分类管理名录》要求不需要办理环评手续。对照《建设项目环境影响评价分类管理名录》，蓝丰生化存在项目变动未纳入环评管理情况，编制了《建设项目验收后变动环境影响分析》，供管理部门参考、决策。

2 编制依据

2.1 国家级法律、法规及政策

- (1) 《中华人民共和国环境保护法》，2014年4月24日修订通过，2015年1月1日起施行；
- (2) 《中华人民共和国土壤污染防治法》2018年8月31日修订通过，自2019年1月1日起试行；
- (3) 《中华人民共和国大气污染防治法》，2018年10月26日修订通过，自2018年10月26日起施行；
- (4) 《中华人民共和国水污染防治法》，2017年6月27日修订通过，2018年1月1日起施行；
- (5) 《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》，2020年4月29日修订，2020年9月1日起施行；
- (6) 《中华人民共和国环境噪声污染防治法》，1996年10月29日颁布；
- (7) 《中华人民共和国环境影响评价法》，2018年12月29日修正；
- (8) 《建设项目环境保护管理条例》（国务院令[2017]第682号），2017年7月16日修订；
- (9) 《国务院关于印发大气污染防治行动计划的通知》（国发〔2013〕37号）
- (10) 《国务院关于印发水污染防治行动计划的通知》（国发〔2015〕17号）
- (11) 《国务院关于印发土壤污染防治行动计划的通知》（国发〔2016〕31号）
- (12) 《关于印发制浆造纸等十四个行业建设项目重大变动清单的通知》（环办环评[2018]6号），2018年1月29日
- (13) 《建设项目环境影响评价分类管理名录（2021年版）》，2021年1月1日起施行。

2.2 地方法律、法规及政策

- (1) 《江苏省环境保护条例》，江苏省第八届人大常委会第二十九次会议修订，1997年8月16日；
- (2) 《江苏省大气污染防治条例》，江苏省第十三届人民代表大会常务委员会第二次会议修订，2018年3月28日；

- (3) 《江苏省环境噪声污染防治条例》，江苏省第十三届人民代表大会常务委员会第二次会议修订，2018年3月28日；
- (4) 《江苏省固体废物污染环境防治条例》，江苏省第十三届人民代表大会常务委员会第二次会议修订，2018年3月28日；
- (5) 《江苏省排污口设置及规范化整治管理办法》（江苏省环境环保局，苏环控[1997]122号），1997年9月21日；
- (6) 《关于加强建设项目重大变动环评管理的通知》（江苏省环保厅，苏环办[2015]256号），2015年10月25日；
- (7) 《关于建设项目竣工环境保护验收有关事项的通知》（江苏省环保厅，苏环办[2018]34号），2018年1月26日；
- (8) 《江苏省挥发性有机物污染防治管理办法》（江苏省人民政府令第119号），2018年1月22日；
- (9) 《省生态环境厅关于加强涉变动项目环评与排污许可管理衔接的通知》（苏环办[2021]122号）。

2.3 技术导则及技术规范

- (1) 《环境影响评价技术导则 总纲》，HJ2.1-2011。
- (2) 《环境影响评价技术导则 大气环境》，HJ2.2-2008。
- (3) 《环境影响评价技术导则 地面水环境》，HJ/T2.3-93。
- (4) 《环境影响评价技术导则 声环境》，HJ2.4-2009。
- (5) 《建设项目环境风险评价技术导则》，HJ/T169-2004。
- (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 生态影响》，HJ19-2011。
- (8) 《建设项目环境风险评价 技术导则》，HJ169-2018。
- (9) 《危险化学品重大危险源识别》（GB18218-2009）。
- (10) 《排污单位自行监测技术指南 总则》（HJ819-2017）
- (11) 《排污单位自行监测技术指南 火力发电及锅炉》（HJ 820-2017）
- (12) 《排污单位自行监测技术指南 无机化学工业》（HJ 1138-2020）
- (13) 《排污单位自行监测技术指南 农药制造工业》（HJ 987-2018）
- (14) 《排污许可证申请与核发技术规范 无机化学工业》（HJ 1035-2019）

- (15) 《排污许可证申请与核发技术规范 农药制造业》（HJ 862-2017）
- (16) 《排污许可证申请与核发技术规范 专用化学产品制造业》（HJ 1103—2020）

2.4 有关技术文件及工作文件

- (1) 《江苏省新沂农药有限公司年产 1000t 异菌脲原药技改项目环境影响报告书》及批复（苏环管[2004]250 号）
- (2) 《江苏新沂农药有限公司 10000t/a 光气及配套光化产品异地搬迁项目环境影响报告书》及批复（徐环项[2005]40 号）
- (3) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 8kt/a 乙酰甲胺磷原药及制剂技改项目环境影响报告书》及批复（徐环发[2008]248 号）
- (4) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 500t/aPPDI 和 1000t/aPTSI 技改项目环境影响报告书》及批复（徐环发[2009]59 号）
- (5) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 4000t/a 敌草隆原药技改项目环境影响报告书》及批复（徐环发[2009]61 号）
- (6) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 2000t/a 氯氰菊酯、800t/a 高效氯氰菊酯、1000t/a 氯菊酯、50t/a 功夫菊酯原药及制剂搬迁技改项目环境影响报告书》及批复（徐环发[2009]60 号）
- (7) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 1000t/a 环嗪酮、5000t/a 甲基硫菌灵、3000t/a 多菌灵、300t/a 乙霉威、500t/a 霜霉威原药搬迁项目环境影响报告书》及批复（徐环项书[2011]34 号）
- (8) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 1000t/a 吡啶草胺、1000t/a 苯菌灵原药及制剂项目环境影响报告书》及批复（徐环项书[2011]33 号）；
- (9) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 400kt/a 硫磺制酸项目环境影响报告书》及批复（徐环项书[2011]38 号）；
- (10) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 2000t/a 丁硫克百威及配套 2300t/a 克百威、2000t/a 硫双威搬迁技改项目环境影响报告书》及批复（徐环项书[2011]37 号）；
- (11) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 300kt/a 离子膜烧碱项目环境影响报告书》及批复（徐环项书[2011]39 号）；
- (12) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 10000m³/d 工业废水处理设施项目环境影响报告表》及批复（新环发[2008]10 号）

- (13) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司余热锅炉发电项目环境影响报告表》及批复（新环许[2010]79号）；
- (14) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司日处理 10000t 工业废水处理设施技改项目环境影响报告表》及批复（新环许[2013]9号）；
- (15) 《10kt/a 多功能表面活性剂技改项目》及批复徐环项书[2016]8号；
- (16) 《20000Nm³/h 蓄热式焚烧炉环境影响报告表》及批复（新环许[2017]80号）；
- (17) 《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 50000 方 RTO 项目环境影响报告》及批复（新环许[2018]87号）；
- (18) 20t/d 含盐母液焚烧装置及批复新环许[2019]93号；
- (19) 《10000 吨/天净水设施项目环境影响报告表》及批复新环许[2018]61号；
- (20) 《20000t/a 农药剂型技改项目环境影响报告表》及批复新环许[2020]65号；
- (21) 《15t/h 天然气蒸汽锅炉（备用）项目环境影响报告表》及批复新环许[2020]108号；
- (22) 各项目竣工意见和验收报告。

3 变动情况

3.1 项目环保手续办理情况

江苏蓝丰生物化工股份有限公司前身最早是 1976 年经原国家计委批准建设的江苏省新沂农药厂，1997 年进行改制成为江苏省新沂农药有限公司，2004 年与江苏苏化集团强强联合成立江苏苏化集团新沂农化有限公司，2007 年更名为“江苏蓝丰生物化工股份有限公司”。

江苏蓝丰生物化工股份有限公司现有项目情况及环评审批手续情况见表 3.1-1。

表 3.1-1 环保手续履行情况

序号	审批项目	环评批复时间	环评审批部门	验收情况
1	《江苏省新沂农药有限公司年产 1000t 异菌脲原药技改项目环境影响报告书》	苏环管[2004]250 号 2004 年 12 月 6 日	江苏省环境保护局	2009 年 2 月 23 日通过验收
2	《江苏新沂农药有限公司 10000t/a 光气及配套光化产品异地搬迁项目环境影响报告书》	徐环项[2005]40 号 2005 年 3 月 8 日	徐州市环境保护局	2009 年 1 月 23 日通过验收
3	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 8kt/a 乙酰甲胺磷原药及制剂技改项目环境影响报告书》	徐环发[2008]248 号 2008 年 11 月 28 日	徐州市环境保护局	2013 年 5 月 3 日通过验收，徐环函 [2013]30 号
4	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 500t/aPPDI 和 1000t/aPTSI 技改项目环境影响报告书》	徐环发[2009]59 号 2009 年 4 月 27 日	徐州市环境保护局	/
5	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 4000t/a 敌草隆原药技改项目环境影响报告书》	徐环发[2009]61 号 2009 年 4 月 27 日	徐州市环境保护局	2013 年 5 月 3 日通过验收，徐环函 [2013]26 号
6	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 2000t/a 氯氰菊酯、800t/a 高效氯氰菊酯、1000t/a 氯菊酯、50t/a 功夫菊酯原药及制剂搬迁技改项目环境影响报告书》	徐环发[2009]60 号 2009 年 4 月 27 日	徐州市环境保护局	2013 年 5 月 3 日通过验收，徐环函 [2013]25 号
7	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 1000t/a 环嗪酮、5000t/a 甲基硫菌灵、3000t/a	徐环项书[2011]34 号 2011 年 6 月 30 日	徐州市环境保护局	2013 年 5 月 3 日通过验收，徐环函

序号	审批项目	环评批复时间	环评审批部门	验收情况
	多菌灵、300t/a 乙霉威、500t/a 霜霉威原药搬迁项目环境影响报告书》			[2013]28 号
8	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 1000t/a 吡唑草胺、1000t/a 苯菌灵原药及制剂项目环境影响报告书》	徐环项书[2011]33号 2011年6月30日	徐州市环境保护局	2013年5月3日通过验收，徐环函[2013]29号
9	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 400kt/a 硫磺制酸项目环境影响报告书》	徐环项书[2011]38号 2011年8月11日	徐州市环境保护局	2013年5月3日通过验收，徐环函[2013]27号
10	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 2000t/a 丁硫克百威及配套 2300t/a 克百威、2000t/a 硫双威搬迁技改项目环境影响报告书》	徐环项书[2011]37号 2011年8月11日	徐州市环境保护局	2015年8月10日通过验收，徐环函[2015]42号
11	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 300kt/a 离子膜烧碱项目环境影响报告书》	徐环项书[2011]39号 2011年8月11日	徐州市环境保护局	/
12	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 10000m ³ /d 工业废水处理设施项目环境影响报告表》	新环发[2008]10号 2008年2月5日	新沂市环境保护局	2008年12月23日通过验收
13	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司余热锅炉发电项目环境影响报告表》	新环许[2010]79号 2010年12月15日	新沂市环境保护局	2013年5月21日通过验收，新环发[2013]38号
14	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司日处理 10000t 工业废水处理设施技改项目环境影响报告表》	新环许[2013]9号 2013年3月8日	新沂市环境保护局	2014年4月28日通过验收，新环发[2014]36号
15	《10kt/a 多功能表面活性剂技改项目》	徐环项书[2016]8号 2016年6月15日	徐州市环境保护局	2018年1月8日通过验收
16	《20000Nm ³ /h 蓄热式焚烧炉环境影响报告表》	新环许[2017]80号 2017年10月30日	新沂市环境保护局	2018年12月7日通过验收
17	《江苏蓝丰生物化工股份有限公司 50000 方 RTO 项目环境影响报告》	新环许[2018]87号 2018年11月29日	新沂市环境保护局	通过自主验收

序号	审批项目	环评批复时间	环评审批部门	验收情况
18	20t/d 含盐母液焚烧装置	新环许[2019]93号 2019年6月3日	新沂市环境保护局	通过自主验收
19	《10000吨/天净水设施项目环境影响报告表》	新环许[2018]61号 2018年8月28日	新沂市环境保护局	新环函[2019]12号
20	《20000t/a 农药剂型技改项目环境影响报告表》	新环许[2020]65号	徐州市新沂生态环境局	通过自主验收
21	《15t/h 天然气蒸汽锅炉(备用)项目环境影响报告表》	新环许[2020]108号 2020年9月23日	徐州市新沂生态环境局	通过自主验收

根据《省生态环境厅关于加强涉变动项目环评与排污许可管理衔接的通知》（苏环办[2021]122号），本次变动为验收后变动，项目的性质、规模、地点均未发生变化，部分项目工段不再使用（直接外购原材料进行后续生产）、对生产设备进行了升级改造、提高了环境保护措施，对变动后环境影响进行分析。

3.2 工程变更内容及环境影响变化情况

3.2.1 项目性质

表 3.2-1 环评与实际建设项目性质前后对照表

序号	项目	变动前	变动后	变动情况
1	1000t/a 异菌脲原药技改项目	技改	技改	不变
2	10000t/a 光气及配套光化产品异地搬迁项目	异地搬迁	异地搬迁	不变
3	8kt/a 乙酰甲胺磷原药及制剂技改项目	技改	技改	不变
4	4000t/a 敌草隆原药技改项目	技改	技改	不变
5	2000t/a 氯氰菊酯、800t/a 高效氯氰菊酯、1000t/a 氯菊酯、50t/a 功夫菊酯原药及制剂搬迁技改项目	搬迁技改	搬迁技改	不变
6	1000t/a 环嗪酮、5000t/a 甲基硫菌灵、3000t/a 多菌灵、300t/a 乙霉威、500t/a 霜霉威原药搬迁项目	搬迁	搬迁	不变
7	1000t/a 吡唑草胺、1000t/a 苯菌灵原药及制剂项目	新建	新建	不变
8	400kt/a 硫磺制酸项目	新建	新建	不变
9	2000t/a 丁硫克百威及配套 2300t/a 克百威、2000t/a 硫双威搬迁技改项目	搬迁技改	搬迁技改	不变
10	10000m ³ /d 工业废水处理设施项目	新建	新建	不变

11	余热锅炉发电项目	新建	新建	不变
12	10kt/a 多功能表面活性剂技改项目	技改	技改	不变
13	20000Nm ³ /h 蓄热式焚烧炉	新建	新建	不变
14	20000t/a 农药剂型技改项目	技改	技改	不变
15	50000Nm ³ /h 蓄热式焚烧炉	新建	新建	不变
16	20 吨/天含盐母液及有机废液焚烧装置项目	新建	新建	不变
17	15t/h 天然气锅炉（备用）项目	新建	新建	不变

3.2.2 项目规模

项目规模变动前后情况见表 3.2-2。

表 3.2-2 环评与实际建设项目规模前后对照表

序号	项目	变动前			变动后	变动情况	排污许可证是否填报	备注
1	1000t/a 异菌脲原药技改项目	异菌脲原药	98%异菌脲原药	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
2	10000t/a 光气及配套光化产品异地搬迁项目	光气及配套光化产品	97%光气	10000t/a	10000t/a	无变化	是	
		正丁基异氰酸酯	97%正丁基异氰酸酯	3000t/a	3000t/a	无变化	是	
		氯甲酸乙酯	97%氯甲酸乙酯	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
		氯甲酸甲酯	97%氯甲酸甲酯	5000t/a	5000t/a	无变化	是	
		硬酯酸酰氯	98%硬酯酸酰氯	2000t/a	2000t/a	无变化	是	

序号	项目	变动前			变动后	变动情况	排污许可证是否填报	备注
		PPDI (对苯二异氰酸酯)	98%PPDI	500t/a	500t/a	无变化	是	
3	8kt/a 乙酰甲胺磷原药及制剂技改项目	乙酰甲胺磷原药	97%乙酰甲胺磷原药	8000t/a	8000t/a	无变化	否	
		乙酰甲胺磷乳油	30%乙酰甲胺磷乳油	10000t/a	10000t/a	无变化	是	
4	4000t/a 敌草隆原药技改项目	敌草隆原药	97%敌草隆原药	4000t/a	4000t/a	无变化	是	
5	2000t/a 氯氰菊酯、800t/a 高效氯氰菊酯、1000t/a 氯菊酯、50t/a 功夫菊酯原药及制剂搬迁技改项目	氯氰菊酯原药	2000t/a 氯氰菊酯	2000t/a	2000t/a	无变化	是	
			10%氯氰菊酯乳油制剂	2000t/a	2000t/a	无变化	是	
		高效氯氰菊酯原药	800t/a 高效氯氰菊酯	800t/a	800t/a	无变化	是	
			4.5%高效氯氰菊酯乳油制剂	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
		氯菊酯原药	1000t/a 氯菊酯	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
		功夫菊酯原药	50t/a 功夫菊酯	50t/a	50t/a	无变化	是	
2.5%功夫菊酯乳油制剂	1000t/a		1000t/a	无变化	是			
6	1000t/a 环嗪酮、5000t/a 甲基硫菌灵、3000t/a 多菌灵、300t/a 乙霉威、	环嗪酮原药	98%环嗪酮原药	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
		甲基硫菌灵原药	98%甲基硫菌灵原药	5000t/a	5000t/a	无变化	是	

序号	项目	变动前			变动后	变动情况	排污许可证是否填报	备注
	500t/a 霜霉威原药搬迁项目	多菌灵原药	98%多菌灵原药	3000t/a	3000t/a	无变化	是	
		乙霉威原药	97%乙霉威原药	300t/a	300t/a	无变化	是	
		霜霉威原药	97%霜霉威原药	500t/a	500t/a	无变化	是	
		环嗪酮可溶液剂	25%环嗪酮可溶液剂	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
		甲基硫菌灵可湿粉	70%甲基硫菌灵可湿粉	2000t/a	2000t/a	无变化	是	
		多菌灵可湿粉	50%多菌灵可湿粉	2000t/a	2000t/a	无变化	是	
		多菌灵悬浮剂	500g/L 多菌灵悬浮剂	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
		多霉灵可湿粉	65%多霉灵可湿粉	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
		霜霉威盐酸盐水剂	72.2%霜霉威盐酸盐水剂	500t/a	500t/a	无变化	是	
7	1000t/a 吡唑草胺、 1000t/a 苯菌灵原药及制剂项目	吡唑草胺原药	97%吡唑草胺原药	1000t/a	0	停产,生产线已拆除	否	
			500g/L 吡唑草胺悬浮剂	1400t/a	1400t/a	无变化	是	
		苯菌灵原药	95%苯菌灵原药	1000t/a	1000t/a	无变化	是	
			50%苯菌灵可湿性粉剂	1200t/a	1200t/a	无变化	是	
8	400kt/a 硫磺制酸项目	硫磺制酸	98%硫酸	400000t/	400000t/	无变化	是	

序号	项目	变动前			变动后	变动情况	排污许可证是否填报	备注
				a				
9	2000t/a 丁硫克百威及配套 2300t/a 克百威、2000t/a 硫双威搬迁技改项目	丁硫克百威原药	90%丁硫克百威原药	2000t/a	2000t/a	无变化	是	
		克百威原药	93-98%克百威原药	2300t/a	0	不再生产	否	
10	10kt/a 多功能表面活性剂技改项目	多功能表面活性剂	10kt/a 多功能表面活性剂	10kt/a	10kt/a	无变化	是	
11	20000t/a 农药剂型技改项目	多菌灵悬浮剂	40%多菌灵悬浮剂	5000t/a	5000t/a	无变化	是	
		多菌灵可湿粉	50%多菌灵可湿粉	5000t/a	5000t/a	无变化	是	
		甲基硫菌灵可湿粉	70%甲基硫菌灵可湿粉	5000t/a	5000t/a	无变化	是	
		乙酰甲胺磷可溶粉	75%乙酰甲胺磷可溶粉	5000t/a	5000t/a	无变化	是	
12	10000m3/d 工业废水处理设施项目	10000m3/d 工业废水处理设施				无变化	是	
13	余热锅炉发电项目	余热锅炉发电项目				无变化	是	
14	20000Nm3/h 蓄热式焚烧炉	20000Nm3/h 蓄热式焚烧炉				无变化	是	
15	50000Nm3/h 蓄热式焚烧炉	50000Nm3/h 蓄热式焚烧炉				无变化	是	
16	20 吨/天含盐母液及有机废液焚烧装置项目	20 吨/天含盐母液及有机废液焚烧				无变化	是	
17	15t/h 天然气锅炉（备用）	15t/h 天然气锅炉（备用）				无变化	是	

3.2.3 项目地点

江苏蓝丰建设在新沂市化工产业集聚区苏化片区，与原环评审批一致。项目地点未发生变动。

3.2.5 环境保护措施

3.2.5.1 废气环境保护措施

表 3.2-4 废气环境保护措施变动前后对照表

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
1	1000t/a 异菌脲原药技改项目	一分厂	有组织：甲苯和二氯甲烷废气过程密闭操作，进出料口及干燥时挥发的溶剂废气经冷凝收集，收集后再通过精馏塔精馏回收溶剂，少量不凝气经活性炭吸附后尾气经 15m 高排气筒达标排放。 无组织：生产过程加强管理，规范操作。加强厂区及周围的绿化。	有组织：甲苯和二氯甲烷废气过程密闭操作，进出料口及干燥时挥发的溶剂废气经冷凝收集，收集后再通过精馏塔精馏回收溶剂，少量不凝气经活性炭吸附后尾气经 15m 高排气筒达标排放。 无组织：生产过程加强管理，规范操作。加强厂区及周围的绿化。	/	/
2	10000t/a 光气及配套光化产品异地搬迁项目	一分厂	光气合成：干燥工序产生废气，主要成分为水蒸汽、N ₂ ，经排气筒排空 氯甲酸甲酯、氯甲酸乙酯、正丁基异氰酸酯、硬脂酸酰氯：反应塔尾气经冷凝产生的不凝气，主要成分为光气、HCl 等，经降膜吸收	降膜吸收 +水吸收+碱破坏治理后，由 45m 排气筒排放。	原废气处理工艺“降膜水吸收+7501光破坏塔+碱破坏塔”变为“降膜吸收+水吸收+碱破坏”	提高处理效率

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
			和破解后由排气筒排空；脱酸工序产生的尾气主要成分为 N ₂ 、HCl，处理措施：尾破装置处理工艺为“降膜水吸收+7501 光破坏塔+碱破坏塔”，尾气经 45m 高的排气筒排放。			
3	8kt/a 乙酰甲胺磷原药及制剂技改项目	一分厂	本项目的废气主要有：二氯乙烷、乙酸乙酯不凝气经三级活性炭吸附处理装置处理；生产过程中通入的过量氨气采用三级串联水吸收处理，氨回收车间析氨工序产生的氨气采用五级串联水吸收处理；粉尘、乙酸乙酯，原粉干燥工序随不凝气排出的粉尘经二级水洗处理；车间包装工序，原粉包装过程产生的粉尘，采用布袋除尘+尾气二级水洗处理	装置停产	/	/
4	4000t/a 敌草隆原药技改项目	一分厂	1.光气、HCl，处理措施：降膜水吸收+7501 光破+降膜水吸收+碱破 2.甲醇、甲苯，处理措施：二级冷凝+活性炭吸附 3.干燥粉尘，处理措施：布袋除尘+二级水冲泵水洗	1.光气、HCl，处理措施：降膜水吸收+7501 光破+降膜水吸收+碱破 2.甲醇、甲苯，处理措施：二级冷凝+活性炭吸附 3.干燥粉尘，处理措施：布袋除尘+二级水冲泵水洗	/	/

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
5	2000t/a 氯氟菊酯、800t/a 高效氯氟菊酯、1000t/a 氯菊酯、50t/a 功夫菊酯原药及制剂搬迁技改项目	一分厂	<p>有组织废气部分:庚烷、石油醚、甲醇、甲苯等有机废气应采用“一级水冷+一级冷冻盐水冷却”的二级冷凝回收处理,不凝尾气再分别处理排放。庚烷、石油醚不凝气采用催化燃烧的处理方式,排气筒高度不低于15米。甲醇、甲苯不凝气可直接通过15米高度的排气筒排放。原药包装的粉尘应采用岗位吸尘、布袋除尘后,尾气由风管引出,经二级水冲泵水洗处理后达标排放,排气筒高度不低于15米。</p> <p>无组织废气部分:无组织废气应分别采取不同的防治措施。离心分离工序,应采用离心机与反应釜整体配套的生产装置,在密闭状态下离心,并将离心机排气口外接管道,尾气进行冷凝和水洗净化。不凝气应使用先进的冷凝装置,提高庚烷、石油醚、甲醇、甲苯的冷凝回收效率。罐区应采用气压平衡原理装卸庚烷、二甲苯,减少庚烷、二甲苯。采取各种有效措施,如:经常检验储罐阀门气密性、原料桶使用完毕立即封口、储罐呼吸装置设置液封系统、储罐进行水喷淋等,减少无组织废气的排放量。</p>	<p>庚烷、石油醚、甲醇、甲苯等有机废气应采用“一级水冷+一级冷冻盐水冷却”的二级冷凝回收处理,不凝尾气再分别处理排放。庚烷、石油醚不凝气采用催化燃烧的处理方式,排气筒高度不低于15米。甲醇、甲苯不凝气可直接通过15米高度的排气筒排放。原药包装的粉尘应采用岗位吸尘、布袋除尘后,尾气由风管引出,经二级水冲泵水洗处理后达标排放,排气筒高度不低于15米。</p>	/	/

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
6	1000t/a 环嗪酮、5000t/a 甲基硫菌灵、3000t/a 多菌灵、300t/a 乙霉威、500t/a 霜霉威原药搬迁项目+50000方 RTO 项目+环嗪酮一体化干燥空间废气处理项目+甲基硫菌灵干燥空间换气装置环境影响登记表	一分厂	<p>1. 环嗪酮原药产生的氯仿废气，采用“冷凝+活性炭吸附”装置处理后 20m 排口排放。</p> <p>2. 环嗪酮原药生产线产生的正己烷、甲苯废气和不凝气，采用“活性炭纤维吸附-再生”装置处理后接入 RTO 治理，35m 排口排放。</p> <p>3. 甲基硫菌灵原药生产线产生的乙酸乙酯未凝气，采用“活性炭纤维吸附-再生”装置处理后接入 RTO 治理，35m 排口排放。甲基硫菌灵干燥废气采用二级水喷淋后接入 RTO 治理，35m 排口排放。</p> <p>4. 乙霉威原药生产线产生的氯乙烷和甲醇混合未凝气，采用水冲泵洗涤处理后活性炭吸附装置处理，尾气由 20m 高排气筒排放。</p> <p>5. 乙霉威原药生产线产生的甲醇、异丙醇、三乙胺、氨混合废气，采用水冲泵洗涤处理，尾气由 20m 高排气筒排放。</p> <p>6. 霜霉威原药生产线产生的甲苯、正丙醇混合未凝气，采用“活性炭吸附”装置处理，尾气由 20m 高排气筒排放。</p> <p>7. 霜霉威生产线产生的 HCl 废气，采用“三级降膜水吸收”装置处理，尾气由 20m 高排气筒排放。</p> <p>8. 废水预处理区废气送至 RTO 焚烧炉治理排放。</p> <p>9. 甲基硫菌灵干燥空间废气经活性炭吸附处</p>	<p>1.环嗪酮甲基化废气经“降膜吸收+水吸收+碱吸收”处理后 DA002 排放，胍合成、胍萃取水洗、二甲胺盐酸盐合成及脱水、加成环合、加成环合后水洗分层工序产生含二甲胺、HCl、甲苯、氯仿废气，通过“降膜吸收+水吸收+碱吸收”后接入 RTO 治理，DA011 排放；胍合成后分层、胍脱溶、氯仿精馏工序产生含氯仿、二甲胺的废气，该股废气浓度较高，通过冷凝+活性炭纤维吸附回收溶剂后，送“降膜吸收+水吸收+碱吸收”+RTO 焚烧炉进行治疗，DA011 排放；粗品脱溶、脱溶后溶剂水洗、离心、干燥、甲苯精馏、正己烷精馏工序产生含甲苯、正己烷废气，通过冷凝+活性炭纤维吸附回收后接入 RTO 治理，DA011 排放。</p> <p>2.甲基硫菌灵硫氰化工序产生的废气，通过“降膜吸收+水吸收+碱吸收”处理后 DA005 排放；缩合、压滤、粗蒸、蒸馏工序产生的废气通过活性炭纤维吸附</p>	<p>1.环嗪酮甲基化废气，原环评只识别了 CO2 因子，无组织排放，遗漏可能夹带的 HCl 和氯甲酸乙酯废气，为治理污染，减少污染物排放，接入“降膜吸收+水吸收+碱吸收”治理后有组织排放。</p> <p>2.胍合成、胍萃取水洗、二甲胺盐酸盐合成及脱水、加成环合、加成环合后水洗分层工序产生含二甲胺、HCl、甲苯、氯仿废气，原环评遗漏识别产污环节，实际通过“降膜吸收+水吸收+碱吸收”后接入 RTO 治理，DA011 排放。</p> <p>3.胍合成后分层、胍脱溶、氯仿精馏工</p>	<p>1.降耗，提高废气处理效率。该工艺已在废气综合整治方案中进行论述，方案已备案。</p> <p>2.环嗪酮干燥空间和甲基硫菌灵干燥空间废气治理项目通过环境影响评价登记表进行备案。</p>

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
			理后经 20 米排口排放。	<p>再生+RTO 焚烧处理后 DA011 排放；离心废气通过水喷淋处理后接入 RTO 处理，DA011 排放；干燥废气经布袋除尘+水喷淋处理后接入 RTO 处理，DA011 排放。</p> <p>3.废水预处理区废气送至 RTO 焚烧炉治理排放。</p> <p>4.环嗪酮干燥空间废气采用除尘塔+活性炭吸附处理后经 25 米排口排放。</p> <p>5.甲基硫菌灵干燥空间废气经活性炭吸附处理后经 20 米排口排放。</p> <p>6.多菌灵、乙霉威、霜霉威原药停止生产</p>	<p>序产生含氯仿、二甲胺的废气，在原环评“冷凝+活性炭吸附”基础上，增加治理设施，提高废气处理效率，合并至 DA011 排气筒排放。</p> <p>4.甲基硫菌灵硫氰化工序，原环评遗漏识别该产污环节，未进行废气治理，实际通过“降膜吸收+水吸收+碱吸收”处理后 DA005 排放。</p> <p>5.甲基硫菌灵离心废气通过水喷淋处理后接入 RTO 处理，干燥废气经布袋除尘+水喷淋处理后接入 RTO 处理。</p> <p>4.环嗪酮干燥空间废气采用除尘塔+</p>	

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
					活性炭吸附处理后经 25 米排口排放。 5.甲基硫菌灵干燥空间废气经活性炭吸附处理后经 20 米排口排放。 6.多菌灵、乙霉威、霜霉威原药停止生产。	

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
7	1000t/a 吡唑草胺、1000t/a 苯菌灵原药及制剂项目	一分厂	<p>苯菌灵：1.干燥废气产生于成品干燥工段，干燥尾气主要成分为甲苯和原药粉尘，采用“冷凝+活性炭纤维吸附装置”处理，尾气经排气筒排放。2. 包装粉尘产生于成品包装工段，主要是包装工段产生的粉尘，采用“岗位吸尘+布袋除尘器”处理，尾气经排气筒排放。3.甲苯未凝气产生于脱甲苯的冷凝工序，甲苯未凝气采用“活性炭纤维吸附装置”处理，尾气经排气筒排放。</p> <p>吡唑草胺：1.HCl 废气产生于酰化反应工序，反应生成的 HCl 采用“三级降膜水吸收”尾气经“碱洗泵”洗涤后由车间排气筒排放 2.冷凝废气产生于蒸馏冷凝回收甲苯工序，主要成分为甲苯未凝气，还含有部分水蒸汽，拟采用“活性炭纤维吸附”处理，最终由车间排气筒排放。3. HCl 尾气产生于氯甲基化工序，废气主要成分为过量的 HCl，收集后采用“三级降膜水吸收”尾气经“碱洗泵”洗涤后由车间排气筒排放。4. 冷凝废气产生于减压精馏回收甲苯和二甲苯工序，主要成分为甲苯和二甲苯未凝气，采用“活性炭纤维吸附”处理，最终由车间排气筒排放。5. 干燥废气产生于原药干燥工序，由于采用滚筒干燥器，废气基本无粉尘，主要为水蒸汽和少量甲醛，采用“冷凝+水环泵洗涤”处理后，尾气经</p>	<p>苯菌灵：1.干燥废气产生于成品干燥工段，干燥尾气主要成分为甲苯和原药粉尘，采用“冷凝+活性炭纤维吸附装置”处理，尾气经排气筒排放。2. 包装粉尘产生于成品包装工段，主要是包装工段产生的粉尘，采用“岗位吸尘+布袋除尘器”处理，尾气经排气筒排放。3.甲苯未凝气产生于脱甲苯的冷凝工序，甲苯未凝气采用“活性炭纤维吸附装置”处理，尾气经排气筒排放。</p> <p>吡唑草胺：已停产。</p> <p>制剂：1.气流粉碎废气（粉尘）：自带旋风除尘器+“脉冲收集+固定式布袋除尘器”一级水喷淋塔经 15m 高排气筒排放。2.可湿粉投料口、包装区域废气（粉尘）：集气罩+固定式布袋除尘器经 15m 高排气筒排放。</p>	/	/

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
			<p>车间排气筒排放。6. 包装粉尘产生于成品包装工序，主要成分为原药粉尘，经岗位吸尘、布袋除尘处理后，尾气经过排气筒排放。</p> <p>制剂：500g/L 吡唑草胺悬浮剂和 50%苯菌灵可湿粉产品正常生产过程中基本无污染物产生。包装过程采用岗位吸尘，尾气去旋风除尘装置处理，气流干燥工序含 尘废气，工艺配套旋风除尘装置和脉冲收尘及净化装置，尾气经排气筒排放。</p>			
8	400kt/a 硫磺制酸项目	新材料事业部	<p>本项目有组织废气主要是硫酸生产工艺中的SO₂和硫酸雾尾气，采用“两转两吸”技术，尾气通过不低于80米高的排气筒排放。项目无组织废气主要是车间生产过程和储罐区的废气无组织散逸，应采取加强生产管理、保持设备完好、罐体氮封和水喷淋降温等措施，减少废气的无组织排放量。</p>	五段转化吸收后通过60米高的排气筒排放	由“两转两吸”变为“五段转化吸收”后通过60米高的排气筒排放	提高废气处理效率

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
	2000t/a 丁硫克百威及配套 2300t/a 克百威、2000t/a 硫双威搬迁技改项目+丁硫克百威生产尾气预处理后并入废气焚烧炉环境影响登记表	三分厂	<p>有组织废气:本项目有组织废气有克百威、丁硫克百威、硫双威生产过程中的甲苯、二甲苯有机溶剂废气, 甲基异氰酸酯生产过程中的一甲胺废气, 丁硫克百威生产过程中的二氧化硫废气, 硫双威生产过程中的氯化氢和氯气, 甲基异氰酸酯生产过程中的光气。进行蒸馏冷凝回用, 蒸馏冷凝后的不凝尾气采用水冲泵冷凝吸收, 尾气经不低于 25 米高排气筒排放。</p> <p>甲苯、二甲苯尾气采用活性炭吸附净化, 经不低于 25 米高的排气筒排放。</p> <p>一甲胺废气采用一级稀盐酸吸收处理, 尾气经不低于 25 米高的排气筒排放。</p> <p>二氧化硫废气应采取二级碱液喷淋洗涤处理, 尾气经不低于 25 米高的排气筒排放。</p> <p>氯化氢和氯气采用二级降膜吸收+二级碱液吸收组合处理, 尾气经不低于 30 米高的排气筒排放。</p> <p>甲基异氰酸酯生产过程中的光气处理采用“降膜吸收+ 水破塔串联+降膜吸收+碱破”, 尾气经不低于 45 米高的排气筒排放。</p> <p>无组织废气:本项目无组织废气有生产中离心机废气散逸, 蒸馏冷凝过程的废气散逸, 储罐大小呼吸废气散逸, 化工原料废包装桶的废气散逸。离心机应进行密闭, 外接管道排</p>	<p>丁硫克百威生产过程中混配、硫化、氯化、回收过程中产生含 HCl、甲苯等无机与有机混合废气, 通过碱吸收+RTO 处理后 DA011 排放; 缩合、脱溶与碱洗盐洗过程产生含甲苯、二氧化硫的碱洗混合废气, 通过酸吸收+RTO 处理后 DA011 排放; RTO 焚烧后烟气经冷却+碱液洗涤。</p>	<p>1.克百威、硫双威不再生产, 装置已拆除, 无相关废气产生。</p> <p>2.丁硫克百威原先甲苯废气经活性炭吸附处理后排放, 二氧化硫尾气经碱吸收处理后排放。后根据废气性质进行酸碱吸收预处理后进 RTO 处理排放。</p>	<p>提高废气处理效率。尾气接入 RTO 治理已通过环境影响评价登记表进行备案。</p>

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
			放处采用冷凝、碱洗;储罐采用平衡管装卸料,减少无组织废气排放量。			
10	10000m ³ /d 工业废水处理设施项目+污水综合处理站生化池加盖密封引风至生物滤池+RTO 废气治理设施	四分厂	<p>本项目大气污染的来源主要是污水处理过程中产生恶臭物质,包括氨气、硫化氢、甲硫醚、甲硫醇等。</p> <p>废气污染防治措施主要有:</p> <p>①为防恶臭气味影响周边敏感点,在存有各种污泥的场所定期用漂白粉喷洒。</p> <p>②在平面布局上,将恶臭污染源远离厂界,以减少恶臭对厂界外环境的影响。</p> <p>③植物有吸收有害气体,减轻恶臭污染的作用。污水处理站区内加强绿了绿化,栽种槐树、泡桐等抗污染且吸收有害气体能力强的</p>	密封收集后经碱喷淋+生物滤池吸附+RTO 处理后由 35m 排口排放。	无组织废气变成有组织,污水站加盖密封收集后经碱喷淋+生物滤池吸附+RTO 处理后由 35m 排口排放	无组织变有组织,减少污染。通过环境影响评价登记表进行备案。

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
			<p>树木，在厂区四周营造了隔离林带。</p> <p>④污泥经脱水干化后仍含水约 80%，污泥高度集中的结果导致恶臭气味加重。若采用敞开式运输方式，沿途各敏感点均会受其影响。因此，脱水后污泥的运输采取以下措施:A.运输车辆的车箱体要严密，防止在运输过程中污泥的洒漏；B.采用封闭式运输方式，防止恶臭气味向外飘逸。</p>			
11	余热锅炉发电项目	新材料事业部	建设项目以蒸汽为动力推动汽轮机，汽轮机带动发电机发电，生产过程中无大气污染物产生。	无大气污染物产生。	/	/
12	10kt/a 多功能表面活性剂技改项目	新材料事业部	<p>溶液配置、磺化釜工序（硫酸、二氯乙烷），处理措施：-级水吸收+二级冷凝装置处理</p> <p>中和釜、精馏塔冷凝器（二氯乙烷），处理措施：二级冷凝+二级活性炭吸附装置处理</p>	<p>溶液配制及磺化工序产生含硫酸雾及二氯乙烷废气，通过“降膜水洗+二级冷凝+二级活性炭吸附”后经 31m 高排气筒排放，中和与精馏工序产生含二氯乙烷废气，采用“二级冷凝+二级活性炭吸附”进行处理后经 31m 高排气筒排放。</p>	溶液配制及磺化工序增加活性炭吸附装置处理	提高废气处理效率
13	20000Nm ³ /h 蓄热式焚烧炉	环保部	蓄热式焚烧炉焚烧后烟气经冷却+碱液洗涤	无变动	/	/

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
14	20000t/a 农药剂型技改项目	剂型事业部	<p>40%多菌灵悬浮剂投料口废气（粉尘）：集气罩+固定式布袋除尘器经 15m 高排气筒排放</p> <p>50%多菌灵可湿粉 1.气流粉碎废气（粉尘）：自带旋风除尘器+“脉冲收集+固定式布袋除尘器”一级水喷淋塔经 15m 高排气筒排放。2.可湿粉投料口、包装区域废气（粉尘）：集气罩+固定式布袋除尘器经 15m 高排气筒排放。</p> <p>70%甲基硫菌灵可湿粉 1.气流粉碎废气（粉尘）：自带旋风除尘器+“脉冲收集+固定式布袋除尘器”+一级水喷淋塔经 15m 高排气筒排放。2.可湿粉投料口、包装区域废气（粉尘）：集气罩+固定式布袋除尘器经 15m 高排气筒排放。</p> <p>75%乙酰甲胺磷可溶粉 1.气流粉碎废气（粉尘）：自带旋风除尘器+“脉冲收集 +固定式布袋除尘器”+一级水喷淋塔经 20m 高排气筒排放。2.可溶粉投料口、包装区域废气（粉尘）：集气罩+固定式布袋除尘器经 20m 高排气筒排放。</p>	无变动	/	/
15	50000Nm ³ /h 蓄热式焚烧炉	环保部	蓄热式焚烧炉焚烧后烟气经冷却+碱液洗涤	无变动	/	/
16	20 吨/天含盐母液及有机废液焚烧装置项目	环保部	项目营运期废气主要有液中焚烧炉焚烧尾气，主要污染物包括烟尘、酸性气体(SO ₂ 、NO _x 、HCl)、二噁英等。焚烧炉焚烧烟气经“SNCR+极冷+文丘里洗涤塔+两级碱液塔+静	无变动	/	/

序号	项目	车间	变动前	变动后	主要变动内容	变动原因
			电除尘”组合工艺处理达标后,通过 35m 高排气筒排放。			
17	15t/h 天然气锅炉 (备用) 项目	新材料事业部	废气主要为天然气锅炉燃烧废气。天然气锅炉燃烧废气经低氮燃烧器处理达标后通过 15m 高排气筒排放。	无变动	/	/

3.2.5.2 废水环境保护措施

表 3.2-5 废水环境保护措施变动前后对照表

变动前		变动后
废水预处理 A 区	处理规模为 450m ³ /d,采用“微电解+催化氧化+斜板沉淀池”处理工艺	无变动
废水预处理 B 区	处理规模为 650m ³ /d, 采用“微电解+沉降+催化氧化+中和+混凝沉淀”处理工艺	
废水预处理 C 区	处理规模为 200m ³ /d, 采用“微电解+沉降+催化氧化+斜板沉淀”处理工艺	
综合废水生化处理站	建设规模为 5000m ³ /d, 采用“水解酸化+UASB 厌氧+MBBR+三级 A/O+二沉+滤布滤池+氧化池”处理工艺	
排口位置	厂区南侧	
排放去向	光大水务运营 (新沂) 有限公司经济开发区污水处理厂	

3.2.5.3 固废环境保护措施

表 3.2-6 固废环境保护措施变动前后前后对照表

变动前	变动后	变化情况
建有两座危废暂存库，分别为 2600m ² 和 2400m ² 。委托有资质单位对危险废物进行运输和安全处置。一般固废除综合利用部分外，自行委托处理。	现有危废暂存间 1 处，位于厂区东北方向，面积 1584m ² ，一般工业固废暂存场所 1 处，面积 2640m ² 。危废暂存间设置了观察窗口、环保标识、通讯设备、照明设施、消防设施、视频监控装置、可燃气体报警设施、防渗措施、导流沟及泄漏液体收集池等，危险废物暂存库设置一个气体导出口，产生的废气经过活性炭吸附后通过 15m 高排气筒排放。委托有资质单位对危险废物进行运输和安全处置。一般固废除综合利用部分外，自行委托处理。	保留一座危废暂存库，将原先另一座危废库改为一般固废库。

3.2.5.4 噪声环境保护措施

项目主要噪声源为物料泵、离心机、压缩机、真空泵机组等通过选用低噪声设备，采用隔声、吸声、减震措施，合理布局，加强管理，防治噪声污染。项目营运期厂界噪声排放执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中的 3 类标准。目前现场实际采用的噪声环境保护措施未发生变动。

综上，从项目的性质、规模、地点、生产工艺和环境保护措施等方面全面对比变动前后变化情况可知，项目的性质、规模、地点均未发生变化，项目的生产工艺、生产设备、环境保护措施发生变化，对照《建设项目环境影响评价分类管理名录》可知，废气环境保护措施变动属于“脱硫、脱硝、除尘、VOCs 治理等大气污染治理工程”，应当填报建设项目环境影响登记表。

4 环境影响分析说明

4.1 大气环境影响分析

本次变动，取消了光气生产的空分工序，硫磺制酸的熔硫工序，直接外购原材料生产，工艺变化，未新增污染物种类和污染物排放量。废气污染防治措施发生了部分变化，皆为有利变化，通过监测结果可知，未导致污染因子新增或污染物排放浓度、排放量增加，排放浓度、排放量均可达标排放。不会降低区域现有大气环境功能。表 4.1-1 为 2020 年有组织废气排放浓度监测数据统计表，表 4.1-2 为 2020 年无组织废气排放浓度监测数据统计表。

表 4.1-1 有组织废气污染物排放浓度监测数据统计表

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m ³)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m ³)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
DA001	菊酯车 间废气 排放口	挥发性 有机物	手工	80	0	/	/	/	/	/	未运行
DA002	光化尾 破排放 口	一氧化 碳	手工	/	6	12	65	33	0	0	
		光气	手工	3	6	0.72	0.99	0.85333	0	0	
		氯化氢	手工	100	6	15	15.7	15.35	0	0	
DA005	酯化尾 破废气 排放口	甲醇	手工	60	6	N.D	N.D	N.D	0	0	
		一氧化 碳	手工	/	6	14	77	29.16667	0	0	
		光气	手工	3	6	0.66	0.97	0.8667	0	0	

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
		氯化氢	手工	100	6	14.4	16.9	15.6167	0	0	
DA008	硫磺制 酸车间 废气排 放口	硫酸雾	手工	5	6	0.37	0.88	0.6167	0	0	
		二氧化 硫	自动	200	5886	0.001	280.28	72.4	0	0	
DA010	固废库 废气排 放口	臭气浓 度	手工	1500	3	229	550	362.6667	0	0	
		挥发性 有机物	手工	80	36	0.29	3.13	1.3517	0	0	
DA011	焚烧炉 废气排 放口	颗粒物	自动	120	8742	0.998	69.421	15.77	0	0	
		二氧化 硫	自动	550	8742	0.08	429.38	22.99	0	0	
		三氯甲 烷	手工	20	6	N.D	N.D	N.D	0	0	
		硫化氢	手工	/	6	0.021	0.062	0.03717	0	0	
		正己烷	手工	/	6	0.019	9.8	2.94883	0	0	
		氮氧化 物	自动	240	8742	0.075	171.859	15.34	0	0	
		二噁英 类	手工	0.5	1	0.0098	0.19	0.0966	0	0	
	乙醇	手工	/	0	/	/	/	/	/	无监测 方法标 准, 暂不	

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
											监测
		乙酸乙 酯	手工	50	6	0.008	0.308	0.103	0	0	
		挥发性 有机物	自动	80	8742	0	78.914	12.19	0	0	
		二甲胺	手工	/	0	/	/	/	/	/	无监测 方法标 准, 暂不 监测
		氯化氢	手工	100	3	15.3	16.3	15.83333	0	0	
		苯胺类	手工	20	3	0.047	0.094	0.07067	0	0	
		臭气浓 度	手工	1500	6	98.7	977	536.28333	0	0	
		甲醇	手工	60	6	N.D	N.D	N.D	0	0	
		甲苯	手工	25	6	0.035	6.41	2.51133	0	0	
		氨(氨 气)	手工	/	6	0.9	1.75	1.26533	0	0	
DA012	甲酯装 料排气 筒	挥发性 有机物	手工	80	9	0.83	1.8	1.15222	0	0	

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
DA013	乙酯装 料排气 筒	挥发性 有机物	手工	80	9	0.93	4.3	1.8611	0	0	
DA015	2#危废 库废气 排放口	挥发性 有机物	手工	80	36	0.38	5.13	1.255	0	0	
		臭气浓 度	手工	1500	3	174	417	300	0	0	
DA016	正丁酯 装料排 气筒	挥发性 有机物	手工	80	6	1.02	2.77	1.76333	0	0	
DA017	苯菌灵 乙霉威 废气排 放口	甲醇	手工	60	0	/	/	/	/	/	未运行
		挥发性 有机物	手工	80	0	/	/	/	/	/	未运行
		甲苯	手工	25	0	/	/	/	/	/	未运行
DA018	异菌脲 中间体 (干燥) 废气排 放口	颗粒物	自动	120	0	/	/	/	/	/	未运行
DA019	异菌脲 成品干 燥废气 排放口	颗粒物	自动	120	0	/	/	/	/	/	未运行

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
DA020	异菌脲 生产 (南)废 气排放 口	甲苯	手工	25	0	/	/	/	/	/	未运行
		挥发性 有机物	手工	80	0	/	/	/	/	/	未运行
DA021	异菌脲 生产 (南)废 气排放 口	甲苯	手工	25	0	/	/	/	/	/	未运行
		二氯甲 烷	手工	50	0	/	/	/	/	/	未运行
		挥发性 有机物	手工	80	0	/	/	/	/	/	未运行
DA023	光气合 成废气 排放口	氯化氢	手工	100	6	15.2	16.4	15.71667	0	0	
		一氧化 碳	手工	/	6	15	21	17.75	0	0	
		光气	手工	3	6	0.72	0.93	0.82667	0	0	
		氯(氯 气)	手工	65	6	0.328	0.44	0.38933	0	0	
DA025	光气合 成废气 排放口	挥发性 有机物	手工	80	27	0.5	3.98	1.33481	0	0	
DA026	光气合 成废气 排放口	甲苯	手工	25	0	/	/	/	/	/	未运行
		挥发性 有机物	手工	80	0	/	/	/	/	/	未运行
		颗粒物	自动	120	0	/	/	/	/	/	未运行

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
DA028	PPDI工 艺废气 排放口	氯苯类	手工	20	0	/	/	/	/	/	未运行
		挥发性 有机物	手工	80	0	/	/	/	/	/	未运行
DA030	敌草隆 工艺废 气排放 口	苯胺类	手工	20	0	/	/	/	/	/	未运行
		甲苯	手工	25	0	/	/	/	/	/	未运行
		挥发性 有机物	手工	80	0	/	/	/	/	/	未运行
DA031	敌草隆 工艺废 气排放 口	挥发性 有机物	手工	80	12	0.85	2.98	1.47333	0	0	
		1,2-二氯 乙烷	手工	7	3	0.01	0.011	0.0105	0	0	
		硫酸雾	手工	45	3	0.58	0.86	0.71	0	0	
		二氧化 硫	手工	550	3	3	5	4	0	0	
DA033	敌草隆 工艺废 气排放 口	颗粒物	手工	120	12	<20	<20	<20	0	0	<20
DA034	胶悬剂 车间废 气排放 口	颗粒物	手工	120	12	<20	<20	<20	0	0	<20

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
DA036	乳油车 间废气 排放口	挥发性 有机物	手工	80	12	0.88	2.15	1.3025	0	0	
DA040	乳油车 间废气 排放口	颗粒物	/	20	0	/	/	/	/	/	未运行
		氮氧化 物	/	150	0	/	/	/	/	/	未运行
		二氧化 硫	/	50	0	/	/	/	/	/	未运行
		烟气黑 度	/	1	0	/	/	/	/	/	未运行
DA044	液中焚 烧炉排 口	铬、锡、 锑、铜、 锰及其 化合物	/	4	12	0.00052	0.0704	0.02319	0	0	
		氮氧化 物	/	500	5634	0	391.576	40.813	0	0	
		砷、镍及 其化合 物	/	1	12	0.00025	0.0231	0.00575	0	0	
		氨(氨 气)	/	/	3	1.84	1.91	1.87333	0	0	
		氯化氢	/	70	36	15.5	53.3	22.6	0	0	

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
		镉及其 化合物	/	0.1	12	N.D	0.0000487	3.55E-05	0	0	
		氟化氢	/	7	36	N.D	N.D	N.D	0	0	
		二氧化 硫	/	300	5634	0	143.05	5.449	0	0	
		二氯乙 烷	/	7	9	0.021	1.21	0.58	0	0	
		颗粒物	/	80	5634	0	28.142	5.731	0	0	
		二噁英 类	/	0.5	1	0.0059	0.062	0.03	0	0	
		一氧化 碳	/	80	36	6	46	16.91667	0	0	
		甲苯	/	25	9	0.009	0.258	0.09457	0	0	
		汞及其 化合物	/	0.1	12	0.00008	0.00017	0.00011	0	0	
		铅及其 化合物	/	1	12	0.0002	0.0168	0.00457	0	0	
		挥发性 有机物	/	80	5634	0	53.76	6.16	0	0	
		林格曼 黑度	/	1	12	<1	<1	<1	0	0	<1
DA045	液中焚 烧炉排	颗粒物	手工	120	6	<20	<20	<20	0	0	<20

排放口 编号	排放口 名称	污染物 种类	监测设 施	许可排放浓 度限值 (mg/m3)	有效监测数据 数量	监测结果 (mg/m3)			超标数 据数量	超标率 (%)	备注
						最小值	最大值	平均值			
	口										

表 4.1-2 无组织废气污染物排放浓度监测数据统计表

生产设施/无组织排放编号	污染物种类	许可排放浓度限值 (mg/m ³)	监测点位/设施	监测时间	浓度监测结果 (mg/m ³)	是否超标及超标原因
厂界	氯苯类	0.2	K1K2K3K4	2020629	0	否
		0.2	K1K2K3K4	20201016	0	否
	一氧化碳	/	上风向 K1	2020629	0	否
		/	下风向 K2	2020629	0.3	否
		/	下风向 K3	2020629	0.4	否
		/	下风向 K4	2020629	0.3	否
		/	K1K2K3K4	20201016	0	否
		硫酸雾	0.3	K1K2K3K4	2020629	0
	0.3		K1K2K3K4	20201016	0	否
	氯化氢	0.2	K1K2K3K4	2020629	0	否
		0.2	K1K2K3K4	20201016	0	否
	氨	1.5	上风向 K1	2020629	0.058	否
		1.5	下风向 K2	2020629	0.076	否
		1.5	下风向 K3	2020629	0.094	否
		1.5	下风向 K4	2020629	0.077	否
		1.5	上风向 K1	20201016	0.043	否
		1.5	下风向 K2	20201016	0.054	否
		1.5	下风向 K3	20201016	0.071	否
		1.5	下风向 K4	20201016	0.054	否
	二氯甲烷	4	上风向 K1	2020629	0	否
		4	下风向 K2	2020629	0.0389	否
		4	下风向 K3	2020629	0	否
		4	下风向 K4	2020629	0.0142	否
		4	K1K2K3K4	20201016	0	否
	二氧化硫	0.4	上风向 K1	2020629	0.021	否
		0.4	下风向 K2	2020629	0.027	否
		0.4	下风向 K3	2020629	0.025	否
		0.4	下风向 K4	2020629	0.016	否
		0.4	上风向 K1	20201016	0.012	否
		0.4	下风向 K2	20201016	0.017	否
		0.4	下风向 K3	20201016	0.018	否
		0.4	下风向 K4	20201016	0.017	否
	二甲胺	/				
	光气	0.08	上风向 K1	2020629	0	否
		0.08	下风向 K2	2020629	0.03	否
		0.08	下风向 K3	2020629	0.04	否
		0.08	下风向 K4	2020629	0.04	否

生产设施/无组织排放编号	污染物种类	许可排放浓度限值 (mg/m ³)	监测点位/设施	监测时间	浓度监测结果 (mg/m ³)	是否超标及超标原因
		0.08	上风向 K1	20201016	0.02	否
		0.08	下风向 K2	20201016	0.03	否
		0.08	下风向 K3	20201016	0.04	否
		0.08	下风向 K4	20201016	0.03	否
	氮氧化物	0.12	上风向 K1	2020629	0.016	否
		0.12	下风向 K2	2020629	0.019	否
		0.12	下风向 K3	2020629	0.019	否
		0.12	下风向 K4	2020629	0.019	否
		0.12	上风向 K1	20201016	0.019	否
		0.12	下风向 K2	20201016	0.017	否
		0.12	下风向 K3	20201016	0.019	否
		0.12	下风向 K4	20201016	0.022	否
	乙酸乙酯	4	上风向 K1	2020629	0	否
		4	下风向 K2	2020629	0.011	否
		4	下风向 K3	2020629	0.012	否
		4	下风向 K4	2020629	0.025	否
		4	K1K2K3K4	20201016	0	否
	甲苯	0.6	上风向 K1	2020629	0.0015	否
		0.6	下风向 K2	2020629	0.0043	否
		0.6	下风向 K3	2020629	0.0024	否
		0.6	下风向 K4	2020629	0.0034	否
		0.6	上风向 K1	20201016	4.00E-04	否
		0.6	下风向 K2	20201016	0	否
		0.6	下风向 K3	20201016	0.0021	否
		0.6	下风向 K4	20201016	0.0029	否
	甲醇	1	K1K2K3K4	2020629	0	否
		1	K1K2K3K4	20201016	0	否
	硫化氢	0.06	上风向 K1	2020629	0	否
		0.06	下风向 K2	2020629	0.002	否
		0.06	下风向 K3	2020629	0.003	否
		0.06	下风向 K4	2020629	0.003	否
		0.06	上风向 K1	20201016	0.002	否
		0.06	下风向 K2	20201016	0.003	否
		0.06	下风向 K3	20201016	0.004	否
		0.06	下风向 K4	20201016	0.003	否
	正己烷	/	上风向 K1	2020629	0.01	否
		/	下风向 K2	2020629	0.022	否
		/	下风向 K3	2020629	0.022	否
		/	下风向 K4	2020629	0.044	否

生产设施/无组织排放编号	污染物种类	许可排放浓度限值 (mg/m ³)	监测点位/设施	监测时间	浓度监测结果 (mg/m ³)	是否超标及超标原因
		/	上风向 K1	20201016	0	否
		/	下风向	20201016	0.04	否
	氯	0.4	K1K2K3K4	2020629	0	否
		0.4	K1K2K3K4	20201016	0	否
	苯胺类	0.2	K1K2K3K4	2020629	0	否
		0.2	K1K2K3K4	20201016	0	否
	挥发性有机物	4	上风向 K1	2020629	0.62	否
		4	下风向 K2	2020629	0.78	否
		4	下风向 K3	2020629	0.83	否
		4	下风向 K4	2020629	0.76	否
		4	上风向 K1	20201016	0.49	否
		4	下风向 K2	20201016	0.87	否
		4	下风向 K3	20201016	0.79	否
	臭气浓度	4	下风向 K4	20201016	0.75	否
		20	K1K2K3K4	2020629	10	否
		20	K1K2K3K4	20201016	10	否
		1, 2-二氯乙烷	0.14	上风向 K1	2020629	0
	0.14		下风向 K2	2020629	0.0055	否
	0.14		下风向 K3	2020629	0.003	否
	0.14		下风向 K4	2020629	0.0038	否
	0.14		K1K2K3K4	20201016	0	否
	颗粒物	1	上风向 K1	2020629	0.241	否
		1	下风向 K2	2020629	0.296	否
		1	下风向 K3	2020629	0.5	否
		1	下风向 K4	2020629	0.463	否
		1	上风向 K1	20201016	0.296	否
		1	下风向 K2	20201016	0.407	否
		1	下风向 K3	20201016	0.463	否
		1	下风向 K4	20201016	0.389	否
	三氯甲烷	0.4	上风向 K1	2020629	0	否
0.4		下风向 K2	2020629	0.0035	否	
0.4		下风向 K3	2020629	0.0021	否	
0.4		下风向 K4	2020629	0.004	否	
0.4		K1K2K3	20201016	0	否	
0.4		下风向 K4	20201016	0.0011	否	

4.2 水环境影响分析

本次变动不新增水污染物，雨水排放口和污水排放口污染物及排放去向均未发生变化。其中雨水仍排至新戴河；污水仍排至厂内污水站处理后外排至污水厂处置，因此变动前后项目废水产生及排放情况均不变，即项目废水可实现达标接管、尾水达标排放，对周边地表水环境不构成直接影响，其水环境影响分析结论不变。表 4.2-1 为 2020 年废水污染物排放浓度监测数据统计表。

表 4.2-1 废水污染物排放浓度监测数据统计表

排放口编号	污染物种类	监测设施	许可排放浓度限值 (mg/L)	有效监测数据数量	浓度监测结果 (mg/L)			超标数据数量	超标率 (%)
					最小值	最大值	平均值		
DW001	石油类	手工	20	36	ND	ND	ND	0	0
	总氮 (以 N 计)	自动	/	366	0.012	38.5	20.22	0	0
	五日生化需氧量	手工	300	7	8.9	10.3	9.62857	0	0
	总磷 (以 P 计)	自动	/	366	0.005	1.91	0.189	0	0
	动植物油	手工	100	3	ND	0.1	0.03	0	0
	悬浮物	手工	400	36	8	250	39.7	0	0
	1, 2-二氯乙烷	手工	/	6	ND	0.0125	0.01133	0	0
	可吸附有机卤化物	手工	8	6	ND	ND	ND	0	0
	色度	手工	/	36	8	16	14.67	0	0
	甲苯	手工	0.5	9	ND	ND	ND	0	0
	总氰化物	手工	1	9	ND	0.008	0.00667	0	0
	氨氮 (NH ₃ -N)	自动	/	366	0.0048	24.772	3.35	0	0
	总有机碳	手工	/	3	21.6	22.3	21.97	0	0
	pH 值	自动	6 月 9 日	366	6.45	8.9	7.9	0	0
	全盐量	手工	/	3	849	895	873.33	0	0
	化学需氧量	自动	500	366	6.78	255	49.47	0	0
	三氯甲烷	手工	1	9	ND	0.0013	0.0012	0	0
	硫化物	手工	1	3	ND	ND	ND	0	0
苯胺类	手工	5	6	0.064	0.155	0.1095	0	0	

4.3 声环境影响分析

变动前后项目未新增噪声污染源,经采取原后评价报告中的噪声控制措施,厂

界噪声达《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）表 1 中的 3 类标准。因此变动后项目的噪声环境影响维持原分析结论不变。

4.4 固体废物环境影响分析

本次变动，固体废物种类、产生情况、处置措施等均未发生变化，公司有专人负责建有相关固体废物的产生、转移等台账记录。各类固废均委托有资质的第三方进行综合利用或处置，固体废物零排放，其固体废物环境影响分析结论不变。

5 结论

本项目在性质、规模、地点均未在后评价和环评基础上发生变化，项目的生产工艺、生产设备、环境保护措施发生变化，变动后未导致污染因子新增或污染物排放浓度、排放量增加，排放浓度、排放量均可达标排放，未新增环境影响。固体废物种类、产生情况、处置措施等均未发生变化，固体废物均得到妥善处置和利用，对外环境基本无影响。对照《建设项目环境影响评价分类管理名录》可知，废气环境保护措施变动属于“脱硫、脱硝、除尘、VOCs 治理等大气污染治理工程”，应当填报建设项目环境影响登记表。根据《排污许可管理条例》第十五条，本次变动新增环酮干燥空间废气排口，属于重新申请排污许可证情形，因此重新申请排污许可证。

,