



107076, г. Москва, Колодезный переулок, дом 3, стр. 25

ИНН/КПП 7736621627 / 771801001, ОГРН 1107746709168

Тел. +7 (499) 729-10-89

Сайт: www.makston-engineering.ru



Исходные данные к базовому проекту на процесс получения крезолов и ксиленолов из метанола и фенола до 5.000 т/год



*Dipl. engineer Alexander Gadetskiy, phone: +40 (748) 148 257; e-mail: alexander.gadetskiy@inbox.lv
Certificate of registration on engineering activities and technical consultations № F4/172/17.02.2014*

<https://makston-engineering.ru/>

«Engineering&Consulting PFA AlexanderGadetskiy»

Технологические решения (п.2,7,8,10,13 не требуются).

1. Основные технологические решения. BFD схема процесса.....
2. Границы проектирования.....
3. Спецификация сырья и продукции.....
4. Описание технологического процесса.....
5. Материальный баланс процесса.....
6. PFD схемы процесса с указанием перечня потоков.....
7. PFD схема с указанием материала оборудования (диаграмма материалов).....
8. P&ID схема процесса.....
9. Итоговый материальный и тепловой баланс. Симуляция процесса.
10. Спецификация и потребление энергоносителей
11. Список катализаторов, реагентов, химикатов.....
12. Список опасных веществ. Листы безопасности (MSDS).....
13. Предварительный анализ обеспечения безопасности производства (HAZOP).....
14. Отходы производства

Оборудование и планы расположения (п.17,18,19 не требуются).

15. Опросные листы на технологическое оборудование.....
16. Список оборудования.....
17. Перечень электродвигателей.....
18. Планы расположение оборудования.....
19. 3D модель расположения оборудования и основных трубопроводов

Трубопроводы и планы расположения (п.22,23,24,25,26 не требуются).

20. Перечень трубопроводов.....
21. Классификация трубопроводов.....
22. Планы и разрезы трубопроводов.....
23. Спецификации и количества требуемых материалов.....
24. Опоры для трубопроводов.....
25. Спецификация изоляции трубопроводов.....
26. Спецификация покраски трубопроводов.....

Строительная часть и металлоконструкции (не требуется).

27. План расположения фундаментов.....
28. Разрезы зданий и сооружений.....
29. Спецификации и количества требуемых материалов.....
30. Технический отчет.....

Система электроснабжения (не требуется).

- 31. Техническое задание на электротехническое проектирование.....
- 32. Перечень электропотребителей.....
- 33. Однолинейная схема энергоснабжения.....
- 34. Однолинейная схема для распределительных устройств низкого напряжения.....
- 35. Принципиальная схема энергоснабжения.....
- 36. Опросный лист для слаботочных электродвигателей ($U_n < 1\text{kV}$).....
- 37. Опросные листы для трансформаторов и частотных преобразователей.....
- 38. Технические требования для источников бесперебойного питания.....

Контрольно – измерительная аппаратура (не требуется).

- 39. Технические условия на проектирование КИП.....
- 40. Перечень приборов КИП.....
- 41. Опросные листы на приборы КИП.....
- 42. Задание на подвод электропитания к приборам КИП.....
- 43. Опросные листы на поточные анализаторы.....
- 44. Опросные листы на КИП системы обнаружения газовой опасности.....
- 45. Задание на электрообогрев приборов КИП.....
- 46. Перечень соединительных коробок.....
- 47. Распределение приборов по соединительным коробкам.....
- 48. Технические требования к соединительным коробкам.....
- 49. Перечень и спецификация кабелей

Система контроля и управления процессом (DCS) (не требуется).

- 50. Технические условия на проектирование системы контроля и управления.....
- 51. Принципиальная схема системы контроля и управления.....
- 52. Перечень входов/выходов.....
- 53. Описание распределительной системы управления.....
- 54. Описание системы противоаварийной защиты.....
- 55. Описание информационной системы контроля и управления.....
- 56. Описание станции оператора.....
- 57. Описание рабочей панели оператора.....
- 58. Требования к диспетчерской системе управления и сбора данных (SCADA).....

Исходные данные базировались на технологической реплике получения ксиленолов и крезолов до 5.000 т/год из метанола и фенола. Установка обеспечивала потребности фармацевтической секции компании. Малотоннажные установки работают достаточно давно и хорошо изучены, не содержат новизны и не имеют лицензий.

Ксиленолы и крезолы полученные в процессе метилирования не требуют дополнительной очистки в отличие от получения этих продуктов из каменноугольных смол, что облегчает их использование в фармации. Основное предназначение это – антисептики широкого действия, составные части препаратов применяющихся, как местнонекротизирующие и мумифицирующие средства, в качестве сырья для салициловой и орто- и пара-крезотиновых кислот, амбрового мускуса. Соотношение крезолов к реакционной массе достигает 70% масс. и составляет до 3.500 т/год, аналогично по ксиленолам 30% масс., что составляет 1500 т/год

Работа установки непрерывная 8400 часов в год. Выпускаемые ксиленолы и крезолы имеют чистоту 99.5%. Процесс является каталитическим с использованием цеолитных катализаторов модифицированном оксидом бора. Температура процесса 410-420°C при давлении 2-3 бар.

Процесс трехстадийный и работает в трех секциях:

- Секция 100: метилирование фенола
- Секция 200: разделение продуктов реакции и рекуперации тепла реакционной массы, организация рецикловых потоков
- Секция 300: фракционирование смеси ксиленолов и крезолов с выделением индивидуальных компонентов

По процессу был составлен комплект PFD и PID схем, выполнены материальные и тепловые балансы. Имеются расходные нормы по сырью, энергоресурсам и реагентам. Осуществлен подбор оборудования и определена его стоимость на основе программных продуктов для стоимостного инжиниринга.

В оглавлении красным цветом выделены пункты, которые не требовались при данном заказе, так как основное внимание уделялось симуляции процесса и подбору оборудования, предоставление реальных операционных и капитальных затрат