

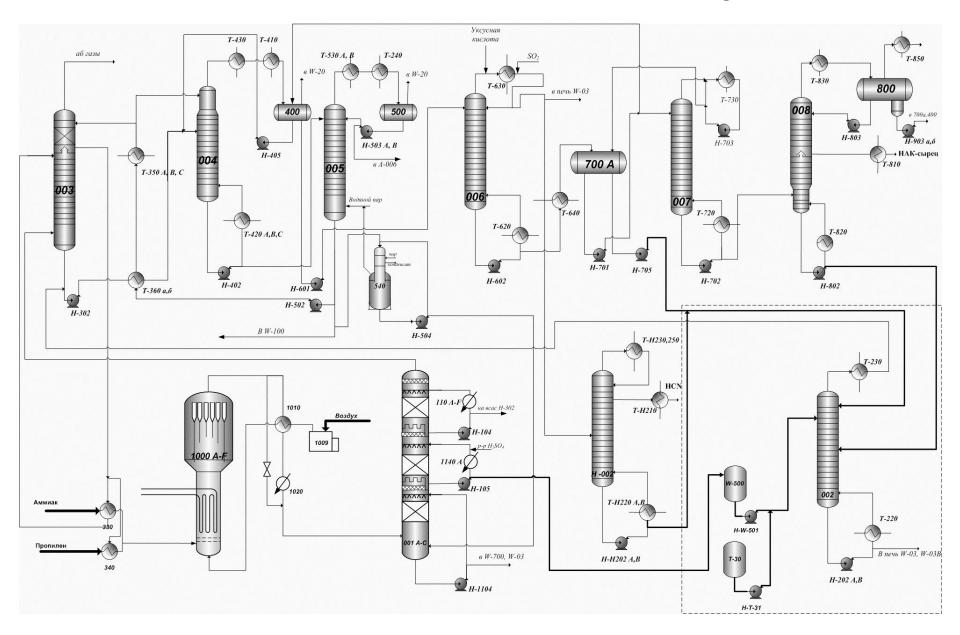
Модернизация отделения синтеза цеха 201 завода «Полимир» ОАО «Нафтан» с целью увеличения выхода НАК



Руководитель - к.п.н , зав.кафедрой

Бурая Ирина Владимировна

Схема производства акрилонитрила методом окислительного аммонолиза пропилена



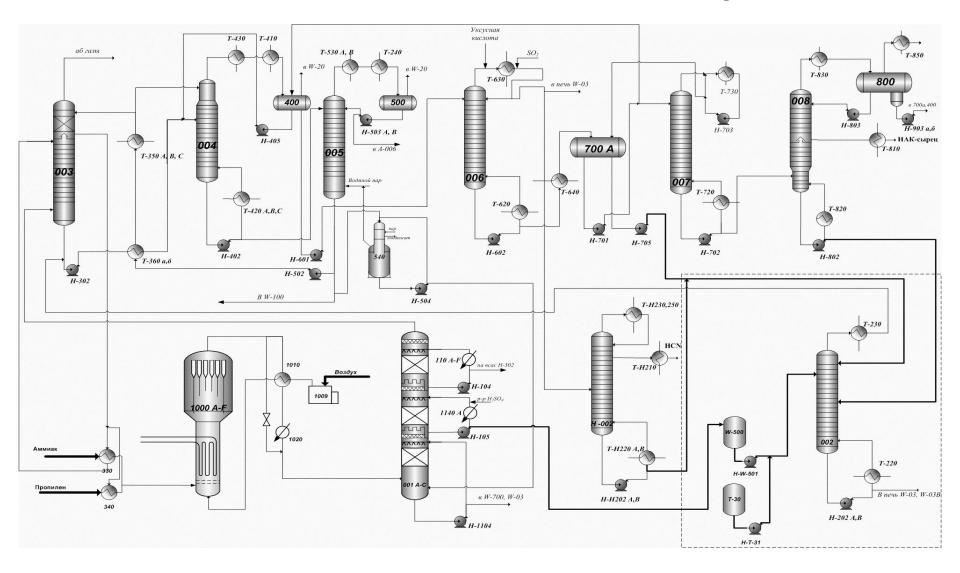
Физико-химические свойства катализаторов

Свойство	Зарубежные аналоги	Катализатор	Катализатор
	«Bayer», «ASAHI	A-112	XYA-5
	Chemical» и др.	M-112	ATA-5
Гранулометрический состав (%,м/м)	100	100	100
>90 микрометров (% об.)	0-20	2 ÷ 20	12,44
45-90- микрометров (% об.)	50-80	50-78	52,81
<45 микрометров (% об.)	20-40	20 ÷ 40	34,75
Удельная поверхность (м²/г)		5-10	42(+-6)
Насыпная плотность (г/мл)	0,88-1,12	0,9	1,095
Насыпная плотность материала (г/мл)	1,04-1,28	0,85 ÷ 1,10	1,05
!			
Объем пор (мл/г)	0,20-0,30	0,27	0,25
Устойчивость к истиранию (%, м/м)	<4	<3	1,83
Склонность к спеканию	нет	нет	нет
Селективность катализатора, %	73-83	73	82,5
	<u> </u>		

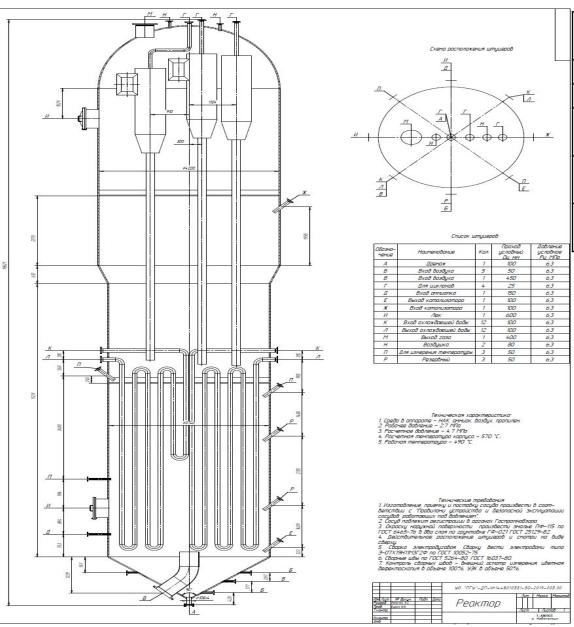
Сравнительная характеристика выхода продуктов окислительного аммонолиза на катализаторах A-112 и XYA-5

Продукты реакции	На используемом	На предлагаемом
	катализаторе	катализаторе ХҮА-5,
	А-112, % масс.	% масс.
НАК	73,87	82,5
HCN	7,31	3,0
АЦН	3,38	1,65
CO_2	5,06	5,24
CO	2,95	2,21
C ₃ H ₆ , C ₃ H ₈ , (непрор.)	6,02	1,79

Схема производства акрилонитрила методом окислительного аммонолиза пропилена

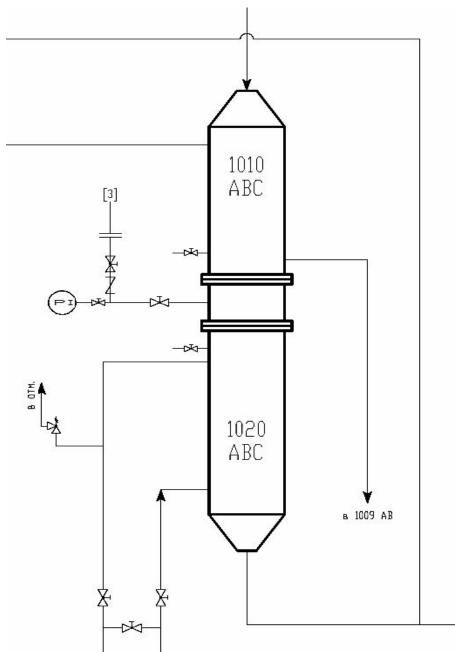


Реактор



Помозкоти	E	До	После	
Параметр	Ед.изм	модерн	изации	
Температура	°C	455-490	430	
Давление	кПаи	< 70	60	
Объем	\mathbf{M}^3	16,4-41,1	22,83	
катализатора	IVI	10,4-41,1	22,03	
Весовая	ч -1	<0,2	0,0824	
скорость	4	\\\Z	0,0824	
Объем	м ³	_	12	
реаткора	M	72		

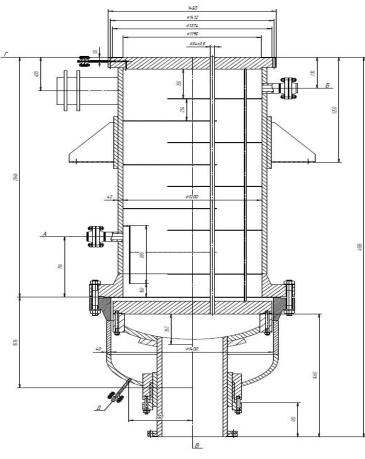
Теплобменники – поз.1010,1020

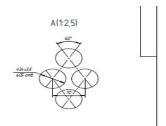


TO 1010

П	ID	До	После
Параметр	Ед.изм	модерн	иизации
Температура			
горячего	$^{\circ}\mathrm{C}$	450	430
потока вход			
Температура			
горячего	$^{\circ}\mathrm{C}$	340	340
потока	C	340	340
выход			
Температура			
холодного	$^{\circ}\mathrm{C}$	180	113
потока вход			
Температура			
холодного	$^{\circ}\mathrm{C}$	350	262
потока		330	202
выход			

в колонны 001АВС





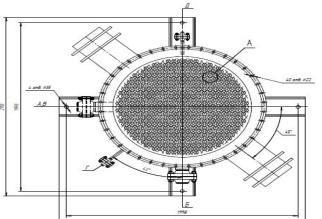
Техническая характеристика

î		трубное пр-6	во мехтрибное пр-во
Вместимость		0,56	4.7
Казффициент запал	THEHUR	1	1
Основной материал	Сталь 2	00 FOCT 1050-98	Сталь 20К-II ГОСТ 5520-79
Гриппа сосида		1	2
Поверхность тепла	обмена м		197
Масса сосуда при г	идраиспыт	OHUU KZ	26660
Масса сосида в раб	очем саст	DRHUU KZ	26100
Срак службы, лет			12
Числа циклав нагру	жения за и	срок службы	не балее 1000
В Дабление. П	CURNICAL COLOR	Pa	бочая среда

th th	Д	твлен МПа	UE.	cm	S. SPIKET DOUBLESS	Рабочая среда							
Hareschare,	Рагчелнае	Рафиее	Тробное	Par sensor	STANDARD	Наименавание	Quenty Academ	Kazanaza	Bapatrons	Sphuras	Tempe SKUSS	DCANNUT S	Senten 3
Гадыов	0,2	0.12	0.4	370	0	Реакцианный газ	Газ	1	Да	Да	:-	340	232
Mar-	4.9	28	7.35	260	0	Вода	жийк	Hem	Hen	Alem	115	164	120

Таблица штуцеров

бонее	Назначение	Kan	Гранад уславный Дулен	Salrave ucativas Py Milla	Истопения упатно- пельної побіринасть
A	Вхад бады	1	100	6.3	23
5	Выхад бады	1	100	6.3	23
В	Выход реакционного газа	1	600	0.25	1
T	Ваздушка	1	20	6.3	23
Ω	Доенак	1	20	6.3	23



Теукучаские трабодочия

1. Изготабление поинчу и пастадку соедда произдести д соответствии с "Традинаму и пастадку соедда произдести д соответствии с "Традинаму устройствия и дезопасной эксплуатичи
сосудад доботавших под даднечие".

2. Стадку произдедите д соответствии с трабодониями ОСТ
26-3-67 "Стадки д хиническом нашинастроенки Обише положения".

3. Терекодаботком корпира — откис до 625 "С, траубной решетки
триф - откис с последующим откаждением и было тубной решетки
триф - откис с последующим откаждением сыполнить сбаркой с
последующий раздольнийстви.

3. Каружую поформасть от
за на право 18-115 ГОСТ 64-65-76 по
заружадие было за жанае 18-115 ГОСТ 64-65-76 по
заружадие пелоиогомуются Разлешение устройств для
крапления теплоиогомии по ГОСТ 1734-61.

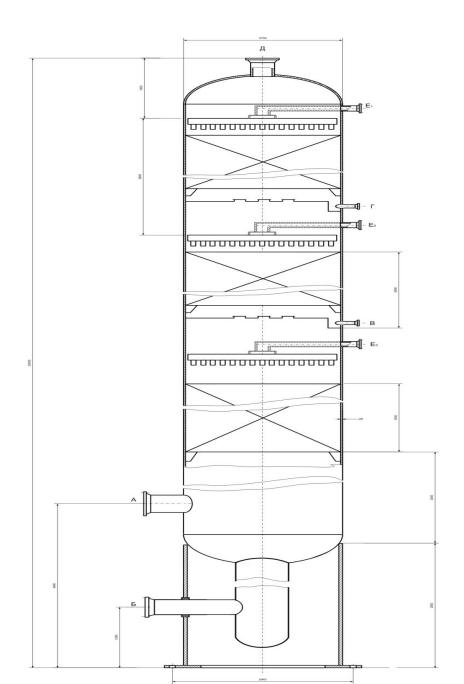
7. Вействительное расположение штущерод опорных поп строподых
устройств снотри по диду сверху.

				90 "NF9"- <u>N</u> N-N*14480103	31-30-	2019-0	02.00
40					Aura.	Масса	Мосшто
Pageod	Nº DOKUM Namonas A.C.	Rodn	Бото	Подограватель 1020			1:1/7
Гроб Гирипр	буран И.В.	(1) (1)		ribbospedament 1020	Aucm	Asc	noë 1
Нирипа			Е			1-48010 s. Hedana	varia 13

TO 1020

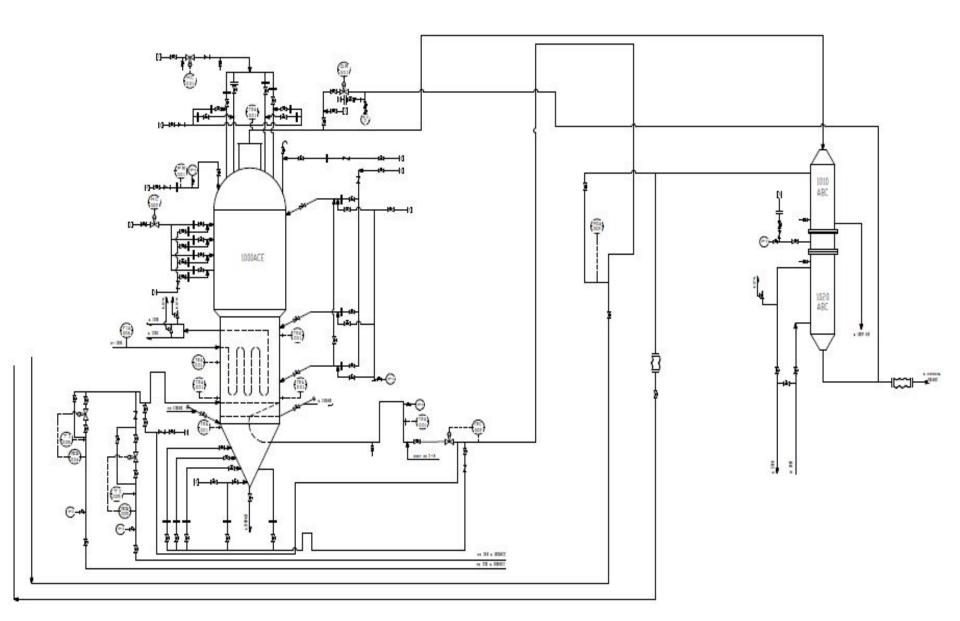
Папаматр	Ед.	До	После
Параметр	изм	модерн	изации
Температура			
горячего потока	°C	340	340
вход			
Температура			
горячего потока	°C	232	250
выход			
Температура			
холодного	°C	120	110
потока вход			
Температура			
холодного	°C	164	130
потока выход			

Колонна 001



Параметр	Ед. изм.	До модерн изации	После модерн изации
Давление верха колонны	кПа изб.	51,8	46,7
Температура верха колонны	°C	34,6	39,0
Температура у второй насадки колонны	Û	84,1	85,5
Температура у третьей насадки колонны	°C	85,5	86,5
Температура в кубе колонны	°C	86,0	86,47
Расход воды в куб колонны	кг/ч	3450,0	3620,0
Расход НАК в верхнем продукте колонны	кг/ч	3052,3	3821,5

Схема автоматизации реактора



Технико-экономические показатели производства акрилонитрила

Наименование показателей	Ед. изм.	Вели до модернизации	чина после модернизации	Отклонение ±
Мощность установки	т/год	152847	152847	-
Выход НАК	%	59,17	67,51	8,34
Стоимость кап вложений	т. руб.	26138,16	26189,43	0,20
Товарная продукция	т. руб.	429168,06	489652/61	14,09
Себестоимость единицы продукции	т. руб.	3,44	3,00	- 12,73
Прибыль чистая	т. руб.	34789,76	76378,55	54,45
Фондоотдача	т.руб./т.руб	19,66	22,43	12,35
Материалоемкость	т.руб./т.руб	0,341	0,293	- 16,15
Энергоемкость	т.руб./т.руб	0,124	0,124	0,00
Рентабельность продукции	%	11,04	24,25	13,21
Рентабельность производства	%	133,10	291,64	54,36

