

Stream Table
for
Case C0_10C
Lean H₂S gas only (min. avg. amb.)
Таблица потоков
для
Вариант C0_10C
Только об.кисл.газ(мин.ср.Т окр.ср.)

Редакция	Описание	Дата	Изготовлен	Пров.	Утвержд.
0	Первая редакция	22-May-2015	DMVO	/	KW
1	Общая редакция	26-Jun-2015	DMVO	/	KW

2 of 40

Общий поток

Температура	24	°C	Тип фазы	жидкость	
Давление	5000	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00	Гкал/ч
Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-1822	кДж/кг
Молекулярная масса	76.29	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-1201	кДж/кг

Жидкая фаза

Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	1697	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	22	сПз
Объемный расход	0	м³/ч	Теплопроводность	0.384	Вт/м °С
Стандартный объемный расход	0	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-156239	ккал/кмоль
Молекулярная масса	76.29	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
			Поверхн. натяжение	53	дин/см
			Удельная масса по воде	1.70	

Состав общего потока	
----------------------	--

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Бензол	0.70	0	0.68	0
Циклогексан	0.70	0	0.63	0
Ди-н-бутил сульфат	0.70	0	0.25	0
Диэтил сульфат	0.70	0	0.35	0
Серная кислота	90.70	0	70.55	0
Вода	6.50	0	27.53	0

Общий поток

Температура	24	°C	Тип фазы	Смешанная	
Давление	5000	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00	Гкал/ч
Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-5777	кДж/нм³
Молекулярная масса	76.29	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-3808	кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	72.1	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.0095	сПз
Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0102	Вт/м °С
Объемный расход	0	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.02	кДж/кг °С
Молекулярная масса	111.34	кг/кмол	Удельная энтальпия	-61571	ккал/кмоль
			Коэффициент теплоемкости	1.03	
			Сжимаемость	0.375	
			Удельная масса по воздуху	3.84	

Жидкая фаза

Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	1808	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	22	сПз
Объемный расход	0	м³/ч	Теплопроводность	0.394	Вт/м °С
Стандартный объемный расход	0	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-160530	ккал/кмоль
Молекулярная масса	75.61	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
			Поверхн. натяжение	55	дин/см
			Удельная масса по воде	1.75	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Бензол	0.70	0	0.68	0
Циклогексан	0.70	0	0.63	0
Ди-н-бутил сульфат	0.70	0	0.25	0
Диэтил сульфат	0.70	0	0.35	0
Серная кислота	90.70	0	70.55	0
Вода	6.50	0	27.53	0

Поток № 20

Общий поток					
Температура	70	°C	Тип фазы	Пар	
Давление	539	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
Массовый расход	2297	кг/ч	Энтальпия	-0.78	Гкал/ч
Молярный расход	66	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	19296	кДж/нм³
Молекулярная масса	34.67	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	20938	кДж/нм³
Паровая фаза					
Массовый расход	2297	кг/ч	Плотность	1.88	кг/м³
Молярный расход	66	кмол/ч	Вязкость	0.015	сПз
Нормальный объемный расход	1594	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0197	Вт/м °C
Объемный расход	1222	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.00	кДж/кг °C
Молекулярная масса	34.67	кг/кмол	Удельная энтальпия	-11840	ккал/кмоль
			Коэффициент теплоемкости	1.31	
			Сжимаемость	0.993	
			Удельная масса по воздуху	1.20	
Состав общего потока					
Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
Двуокись углерода	10.15	233	8.00	5	
Сероводород	85.52	1965	87.00	58	
Азот	3.23	74	4.00	3	
Вода	0.26	6	0.50	0	
н-бутан	0.84	19	0.50	0	

Поток № 21

	Общий поток				
	Температура	70	°C	Тип фазы	Пар
	Давление	539	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0 %
	Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00 Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	19296 кДж/нм³
	Молекулярная масса	34.67	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	20938 кДж/нм³
	Паровая фаза				
	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	1.88 кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.015 сПз
	Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0197 Вт/м °C
	Объемный расход	0.0008	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.00 кДж/кг °C
	Молекулярная масса	34.67	кг/кмол	Удельная энтальпия	-11840 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.31
				Сжимаемость	0.993
				Удельная масса по воздуху	1.20
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
	Двуокись углерода	10.15	0	8.00	0
	Сероводород	85.52	0	87.00	0
	Азот	3.23	0	4.00	0
	Вода	0.26	0	0.50	0
	н-бутан	0.84	0	0.50	0

Общий поток

Температура	70	°C	Тип фазы	Пар	
Давление	539	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
Массовый расход	2297	кг/ч	Энтальпия	-0.78	Гкал/ч
Молярный расход	66	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	19296	кДж/нм
Молекулярная масса	34.67	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	20938	кДж/нм

Массовый расход	2297	кг/ч	Плотность	1.88	кг/м³
Молярный расход	66	кмол/ч	Вязкость	0.015	сПз
Нормальный объемный расход	1594	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0197	Вт/м °С
Объемный расход	1222	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.00	кДж/кг °С
Молекулярная масса	34.67	кг/кмол	Удельная энтальпия	-11840	ккал/кмо.
			Коэффициент теплоемкости	1.31	
			Сжимаемость	0.993	
			Удельная масса по воздуху	1.20	

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Двуокись углерода	10.15	233	8.00	5
Сероводород	85.52	1965	87.00	58
Азот	3.23	74	4.00	3
Вода	0.26	6	0.50	0
н-бутан	0.84	19	0.50	0

Общий поток

Температура	1100	°C	Тип фазы	Пар	
Давление	122	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
Массовый расход	30121	кг/ч	Энтальпия	-0.78	Г кал/ч
Молярный расход	1006	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-9	кДж/нм
Молекулярная масса	29.95	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	138	кДж/нм

Массовый расход	30121	кг/ч	Плотность	0.294	кг/м³
Молярный расход	1006	кмол/ч	Вязкость	0.050	сПз
Нормальный объемный расход	24194	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0865	Вт/м °С
Объемный расход	102608	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.23	кДж/кг °С
Молекулярная масса	29.95	кг/кмол	Удельная энтальпия	-772	ккал/кмо.
			Коэффициент теплоемкости	1.29	
			Сжимаемость	1.00	
			Удельная масса по воздуху	1.03	

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Аргон	1.18	356	0.89	9
Двуокись углерода	1.01	304	0.69	7
Окись азота	95 мас. ppm	3	95 ppm	0
Азот	68.98	20778	73.75	742
Двуокись азота	7.7 мас. ppm	0	5 ppm	0
Кислород	11.61	3497	10.87	109
Диоксид серы	11.91	3586	5.57	56
Триоксид серы	0.44	134	0.17	2
Серная кислота	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
Вода	4.86	1463	8.08	81

Page 5 of 40

Item no.	Item description	Unit	Quantity	Unit Price	Total Price
1
2
3
4
5
6
7
8
9
10
11
12
13
14
15
16
17
18
19
20
21
22
23
24
25
26
27
28
29
30
31
32
33
34
35
36
37
38
39
40
41
42
43
44
45
46
47
48
49
50
51
52
53
54
55
56
57
58
59
60
61
62
63
64
65
66
67
68
69
70
71
72
73
74
75
76
77
78
79
80
81
82
83
84
85
86
87
88
89
90</	

	Паровая фаза					
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Плотность	0.296	кг/м³
1	Молярный расход	1023	кмол/ч	Вязкость	0.050	сПз
1	Нормальный объемный расход	24609	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0858	Вт/м °С
1	Объемный расход	103402	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.23	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	29.93	кг/кмол	Удельная энтальпия	-734	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.29	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.03	

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.18	362	0.89	9
1	Двуокись углерода	0.99	304	0.68	7
	Окись азота	94 мас. ppm	3	93.4 ppm	0
1	Азот	69.09	21155	73.82	755
	Двуокись азота	7.6 мас. ppm	0	4.92 ppm	0
1	Кислород	11.80	3613	11.04	113
1	Диоксид серы	11.71	3586	5.47	56
	Триоксид серы	0.44	134	0.16	2
	Серная кислота	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
1	Вода	4.78	1463	7.94	81

	Паровая фаза					
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Плотность	0.572	кг/м³
1	Молярный расход	1023	кмол/ч	Вязкость	0.031	сПз
1	Нормальный объемный расход	24609	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0476	Вт/м °С
1	Объемный расход	53529	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.09	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	29.93	кг/кмол	Удельная энтальпия	-6355	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.34	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.03	

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.18	362	0.89	9
1	Двуокись углерода	0.99	304	0.68	7
	Окись азота	94 мас. ppm	3	93.4 ppm	0
1	Азот	69.09	21155	73.82	755
	Двуокись азота	7.6 мас. ppm	0	4.92 ppm	0
1	Кислород	11.80	3613	11.04	113
1	Диоксид серы	11.71	3586	5.47	56
	Триоксид серы	0.43	131	0.16	2
	Серная кислота	0.01	3	30.6 ppm	0
1	Вода	4.78	1463	7.94	81

Поток № 120

	Общий поток					
	Температура	430	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	70	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Энтальпия	-7.45	Гкал/ч
1	Молярный расход	999	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-318	кДж/нм³
	Молекулярная масса	30.66	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-169	кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

Паровая фаза						
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Плотность	0.559	кг/м³
1	Молярный расход	999	кмол/ч	Вязкость	0.032	сПз
1	Нормальный объемный расход	24023	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0485	Вт/м °С
1	Объемный расход	54730	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.10	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	30.66	кг/кмол	Удельная энтальпия	-7464	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.33	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.06	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.18	362	0.91	9
	Двуокись углерода	0.99	304	0.69	7
1	Окись азота	84 мас. ppm	3	85.4 ppm	0
1	Азот	69.09	21155	75.62	755
1	Двуокись азота	23 мас. ppm	1	15.3 ppm	0
1	Кислород	9.32	2853	8.93	89
1	Диоксид серы	1.78	545	0.85	9
1	Триоксид серы	12.68	3884	4.86	49
1	Серная кислота	0.20	62	636 ppm	1
1	Вода	4.74	1452	8.07	81

Поток № 130

	Общий поток					
	Температура	446	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	59	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Энтальпия	-7.48	Гкал/ч
1	Молярный расход	995	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-355	кДж/нм³
1	Молекулярная масса	30.77	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-206	кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

1	Массовый расход	30621	кг/ч	Плотность	0.543	кг/м³
1	Молярный расход	995	кмол/ч	Вязкость	0.032	сПз
1	Нормальный объемный расход	23941	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0494	Вт/м °С
1	Объемный расход	56371	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.11	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	30.77	кг/кмол	Удельная энтальпия	-7516	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.32	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.06	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.18	362	0.91	9
	Двуокись углерода	0.99	304	0.69	7
1	Оксид азота	65 мас. ppm	2	66.4 ppm	0
1	Азот	69.09	21155	75.88	755
1	Двуокись азота	52 мас. ppm	2	34.7 ppm	0
1	Кислород	8.95	2740	8.60	86
1	Диоксид серы	0.30	93	0.15	1
1	Триоксид серы	14.56	4459	5.60	56
1	Серная кислота	0.16	50	509 ppm	1
1	Вода	4.75	1454	8.11	81

Поток № 140

	Общий поток					
	Температура	375	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	45	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Энтальпия	-8.10	Гкал/ч
1	Молярный расход	993	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-447	кДж/нм³
1	Молекулярная масса	30.83	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-298	кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

Паровая фаза						
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Плотность	0.596	кг/м³
1	Молярный расход	993	кмол/ч	Вязкость	0.030	сПз
1	Нормальный объемный расход	23889	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0452	Вт/м °С
1	Объемный расход	51350	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.09	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	30.83	кг/кмол	Удельная энтальпия	-8156	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.33	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.06	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.18	362	0.91	9
1	Двуокись углерода	0.99	304	0.70	7
1	Оксись азота	65 мас. ppm	2	66.5 ppm	0
1	Азот	69.09	21155	76.04	755
1	Двуокись азота	52 мас. ppm	2	34.7 ppm	0
1	Кислород	8.95	2740	8.62	86
1	Диоксид серы	0.30	93	0.15	1
1	Триоксид серы	14.00	4286	5.39	54
	Серная кислота	0.85	261	0.27	3
1	Вода	4.62	1415	7.91	79

Поток № 150

	Общий поток				
	Температура	374	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	32	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Энтальпия	-8.14 Гкал/ч
1	Молярный расход	992	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-459 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	30.86	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-310 кДж/нм³

Паровая фаза

Паровая фаза						
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Плотность	0.590	кг/м³
1	Молярный расход	992	кмол/ч	Вязкость	0.030	сПз
1	Нормальный объемный расход	23872	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0451	Вт/м °С
1	Объемный расход	51899	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.09	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	30.86	кг/кмол	Удельная энтальпия	-8202	ккал/кмоль
				Кэффициент теплоемкости	1.33	
				Сжимаемость	1.00	
1				Удельная масса по воздуху	1.07	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.18	362	0.91	9
1	Двуокись углерода	0.99	304	0.70	7
1	Окись азота	40 мас. ppm	1	40.6 ppm	0
1	Азот	69.09	21155	76.10	755
1	Двуокись азота	91 мас. ppm	3	60.7 ppm	0
1	Кислород	8.89	2721	8.57	85
	Диоксид серы	0.06	18	290 ppm	0
1	Триоксид серы	14.27	4371	5.50	55
1	Серная кислота	0.89	272	0.28	3
1	Вода	4.62	1413	7.91	78

Поток № 180

	Общий поток					
	Температура	290	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	18	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Энтальпия	-9.21	Гкал/ч
1	Молярный расход	975	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-976	кДж/нм³
1	Молекулярная масса	31.42	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-824	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	30621	кг/ч	Плотность	0.681	кг/м³
1	Молярный расход	975	кмол/ч	Вязкость	0.027	сПз
1	Нормальный объемный расход	23446	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0399	Вт/м °C
1	Объемный расход	44962	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.07	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	31.42	кг/кмол	Удельная энтальпия	-9446	ккал/кмоль
				Козффициент теплоемкости	1.33	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.08	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.18	362	0.93	9	
	Двуокись углерода	0.99	304	0.71	7	
1	Окись азота	40 мас. ppm	1	41.4 ppm	0	
1	Азот	69.09	21155	77.48	755	
1	Двуокись азота	91 мас. ppm	3	61.8 ppm	0	
1	Кислород	8.89	2721	8.72	85	
1	Диоксид серы	0.06	18	296 ppm	0	
1	Триоксид серы	9.63	2950	3.78	37	
1	Серная кислота	6.57	2012	2.10	21	
1	Вода	3.57	1094	6.23	61	

Поток № 190

	Общий поток					
	Температура	95	°C	Тип фазы	Смешанная	
1	Давление	0	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	24881	кг/ч	Энтальпия	-1.26	Гкал/ч
1	Молярный расход	874	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-1	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.47	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	35	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	24880	кг/ч	Плотность	0.927	кг/м³
1	Молярный расход	874	кмол/ч	Вязкость	0.021	сПз
1	Нормальный объемный расход	21026	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0294	Вт/м °C
1	Объемный расход	26845	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.02	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.46	кг/кмол	Удельная энтальпия	-1439	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.40	
				Сжимаемость	1.000	
				Удельная масса по воздуху	0.983	
	Жидкая фаза					
	Массовый расход	1	кг/ч	Плотность	1635	кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	3.1	сПз
	Объемный расход	0.0006	м³/ч	Теплопроводность	0.553	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	29.6	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-120035	ккал/кмоль
1	Молекулярная масса	49.98	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	53	дин/см
				Удельная масса по воде	1.56	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.46	362	1.04	9	
	Двуокись углерода	1.22	304	0.79	7	
1	Окись азота	49 мас. ppm	1	46.1 ppm	0	
1	Азот	85.03	21155	86.40	755	
1	Двуокись азота	0.01	3	68.9 ppm	0	
1	Кислород	10.94	2721	9.73	85	
1	Диоксид серы	0.07	18	330 ppm	0	
	Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0	
	Серная кислота	34 мас. ppm	1	10 ppm	0	
1	Вода	1.27	315	2.00	17	

Поток № 199

	Общий поток				
1	Температура	170	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	0	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	52238	кг/ч	Энтальпия	-0.19 Гкал/ч
1	Молярный расход	1819	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-1 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	19 кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

Паровая фаза						
1	Массовый расход	52238	кг/ч	Плотность	0.777	кг/м³
1	Молярный расход	1819	кмол/ч	Вязкость	0.024	сПз
1	Нормальный объемный расход	43761	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0343	Вт/м °С
1	Объемный расход	67271	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.03	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-104	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.39	
				Сжимаемость	1.00	
1				Удельная масса по воздуху	0.991	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.37	716	0.99	18
1	Двуокись углерода	0.73	382	0.48	9
1	Окись азота	23 мас. ppm	1	22.2 ppm	0
1	Азот	79.98	41781	81.99	1491
1	Двуокись азота	53 мас. ppm	3	33.1 ppm	0
1	Кислород	17.16	8965	15.40	280
1	Диоксид серы	0.04	18	158 ppm	0
1	Триоксид серы	0.52 мас. ppm	0	0 ppm	0
1	Серная кислота	17 мас. ppm	1	4.94 ppm	0
1	Вода	0.71	370	1.13	21

Поток № 200

	Общий поток					
	Температура	259	°C	Тип фазы	жидкость	
1	Давление	18	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
	Массовый расход	5740	кг/ч	Энтальпия	-11.04	Гкал/ч
	Молярный расход	64	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-2785	кДж/кг
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-2298	кДж/кг

Жидкая фаза

Жидкая фаза						
1	Массовый расход	5740	кг/ч	Плотность	1440	кг/м³
	Молярный расход	64	кмол/ч	Вязкость	0.26	сПз
	Объемный расход	4.0	м³/ч	Теплопроводность	0.589	Вт/м °С
1	Стандартный объемный расход	3.2	СТм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-173232	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	44	дин/см
				Удельная масса по воде	1.82	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
Серная кислота	98.00	5625	90.00	57
Вода	2.00	115	10.00	6

Поток № 210

	Общий поток					
	Температура	65	°C	Тип фазы	жидкость	
1	Давление	18	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	55500	кг/ч	Энтальпия	-111.15	Гкал/ч
1	Молярный расход	616	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-2785	кДж/кг
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-2298	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	55500	кг/ч	Плотность	1809	кг/м³
1	Молярный расход	616	кмол/ч	Вязкость	6.9	сПз
1	Объемный расход	31	м³/ч	Теплопроводность	0.399	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	30.6	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-180383	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	52	дин/см
				Удельная масса по воде	1.82	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
	Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0	
1	Серная кислота	98.00	54390	90.00	555	
1	Вода	2.00	1110	10.00	62	

Поток № 220

	Общий поток				
1	Температура	65	°C	Тип фазы	жидкость
1	Давление	1500	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0 %
1	Массовый расход	55500	кг/ч	Энтальпия	-111.14 Гкал/ч
1	Молярный расход	616	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-2785 кДж/кг
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-2298 кДж/кг
Жидкая фаза					
1	Массовый расход	55500	кг/ч	Плотность	1809 кг/м³
1	Молярный расход	616	кмол/ч	Вязкость	6.8 сПз
1	Объемный расход	31	м³/ч	Теплопроводность	0.399 Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	30.6	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-180378 ккал/кмоль
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости	
				Поверхн. натяжение	52 дин/см
				Удельная масса по воде	1.82
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
	Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
1	Серная кислота	98.00	54390	90.00	555
1	Вода	2.00	1110	10.00	62

Поток № 230

Общий поток						
1	Температура	39	°C	Тип фазы	жидкость	
1	Давление	500	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	55500	кг/ч	Энтальпия	-111.66	Гкал/ч
1	Молярный расход	616	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-2785	кДж/кг
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-2298	кДж/кг
Жидкая фаза						
1	Массовый расход	55500	кг/ч	Плотность	1829	кг/м³
1	Молярный расход	616	кмол/ч	Вязкость	14	сПз
1	Объемный расход	30	м³/ч	Теплопроводность	0.371	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	30.6	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-181207	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	53	дин/см
				Удельная масса по воде	1.82	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
	Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0	
1	Серная кислота	98.00	54390	90.00	555	
1	Вода	2.00	1110	10.00	62	

Поток № 240

	Общий поток					
1	Температура	39	°C	Тип фазы	жидкость	
1	Давление	500	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	49760	кг/ч	Энтальпия	-100.11	Гкал/ч
1	Молярный расход	552	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-2785	кДж/кг
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-2298	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	49760	кг/ч	Плотность	1829	кг/м³
1	Молярный расход	552	кмол/ч	Вязкость	14	сПз
1	Объемный расход	27	м³/ч	Теплопроводность	0.371	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	27.4	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-181207	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	53	дин/см
				Удельная масса по воде	1.82	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
	Триоксид серы	0 мас. ppm		0	0 ppm	0
1	Серная кислота	98.00		48765	90.00	497
1	Вода	2.00		995	10.00	55

Поток № 260

	Общий поток					
1	Температура	39	°C	Тип фазы	жидкость	
1	Давление	500	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
	Массовый расход	5740	кг/ч	Энтальпия	-11.55	Гкал/ч
	Молярный расход	64	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-2785	кДж/кг
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-2298	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	5740	кг/ч	Плотность	1829	кг/м³
1	Молярный расход	64	кмол/ч	Вязкость	14	сПз
1	Объемный расход	3.1	м³/ч	Теплопроводность	0.371	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	3.2	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-181207	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	53	дин/см
				Удельная масса по воде	1.82	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
	Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0	
	Серная кислота	98.00	5625	90.00	57	
	Вода	2.00	115	10.00	6	

Поток № 262

	Общий поток				
1	Температура	40	°C	Тип фазы	жидкость
1	Давление	10297	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0 %
1	Массовый расход	5740	кг/ч	Энтальпия	-11.55 Гкал/ч
1	Молярный расход	64	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-2785 кДж/кг
1	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-2298 кДж/кг
	Жидкая фаза				
1	Массовый расход	5740	кг/ч	Плотность	1828 кг/м³
1	Молярный расход	64	кмол/ч	Вязкость	13 сПз
1	Объемный расход	3.1	м³/ч	Теплопроводность	0.372 Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	3.2	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-181178 ккал/кмоль
1	Молекулярная масса	90.07	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости	
1				Поверхн. натяжение	53 дин/см
1				Удельная масса по воде	1.82
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
1	Серная кислота	98.00	5625	90.00	57
1	Вода	2.00	115	10.00	6

Общий поток

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

Общий поток

Состав общего потока

Поток № 309

Общий поток					
1	Температура	25	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	81	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	68147	кг/ч	Энтальпия	-0.11 Гкал/ч
1	Молярный расход	2353	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	68147	кг/ч	Плотность	1.26 кг/м³
1	Молярный расход	2353	кмол/ч	Вязкость	0.018 сПз
1	Нормальный объемный расход	56598	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0250 Вт/м °C
1	Объемный расход	54060	м³/ч	Удельная теплоемкость	0.98 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	-45 ккал/кмоль
1				Коэффициент теплоемкости	1.41
1				Сжимаемость	0.999
1				Удельная масса по воздуху	1.000
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.30	883	0.94	22
1	Двуокись углерода	0.05	31	300 ppm	1
1	Азот	75.46	51422	78.02	1836
1	Кислород	23.18	15798	20.98	494
1	Вода	0.02	12	289 ppm	1

Поток № 310

Общий поток						
	Температура	25	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	81	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	64045	кг/ч	Энтальпия	-0.10	Гкал/ч
1	Молярный расход	2211	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	64045	кг/ч	Плотность	1.26	кг/м³
1	Молярный расход	2211	кмол/ч	Вязкость	0.018	сПз
	Нормальный объемный расход	53191	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0250	Вт/м °C
1	Объемный расход	50806	м³/ч	Удельная теплоемкость	0.98	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	-45	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.41	
				Сжимаемость	0.999	
				Удельная масса по воздуху	1.000	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.30	830	0.94	21	
	Двуокись углерода	0.05	29	300 ppm	1	
1	Азот	75.46	48327	78.02	1725	
1	Кислород	23.18	14848	20.98	464	
1	Вода	0.02	11	289 ppm	1	

Поток № 311

Общий поток					
1	Температура	25	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	81	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	4102	кг/ч	Энтальпия	-0.01 Гкал/ч
1	Молярный расход	142	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	4102	кг/ч	Плотность	1.26 кг/м³
1	Молярный расход	142	кмол/ч	Вязкость	0.018 сПз
1	Нормальный объемный расход	3407	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0250 Вт/м °C
1	Объемный расход	3254	м³/ч	Удельная теплоемкость	0.98 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	-45 ккал/кмоль
1				Коэффициент теплоемкости	1.41
1				Сжимаемость	0.999
1				Удельная масса по воздуху	1.000
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.30	53	0.94	1
1	Двуокись углерода	0.05	2	300 ppm	0
1	Азот	75.46	3095	78.02	110
1	Кислород	23.18	951	20.98	30
1	Вода	0.02	1	289 ppm	0

Поток № 320

	Общий поток				
	Температура	225	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	23	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	64045	кг/ч	Энтальпия	2.99 Гкал/ч
1	Молярный расход	2211	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	64045	кг/ч	Плотность	0.713 кг/м³
1	Молярный расход	2211	кмол/ч	Вязкость	0.026 сПз
1	Нормальный объемный расход	53191	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0379 Вт/м °C
1	Объемный расход	89842	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.03 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	1353 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.39
				Сжимаемость	1.00
				Удельная масса по воздуху	1.000
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.30	830	0.94	21
	Двуокись углерода	0.05	29	300 ppm	1
1	Азот	75.46	48327	78.02	1725
1	Кислород	23.18	14848	20.98	464
1	Вода	0.02	11	289 ppm	1

Общий поток

Паровая фаза	
--------------	--

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

Наименование компонента

Общий поток

Состав общего потока	
----------------------	--

Наименование компонента

Общий поток

Паровая фаза	
--------------	--

Массовый расх	
---------------	--

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

Наименование компонента

Поток № 340

	Общий поток				
	Температура	225	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	23	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	23230	кг/ч	Энтальпия	1.09 Гкал/ч
1	Молярный расход	802	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	23230	кг/ч	Плотность	0.713 кг/м³
1	Молярный расход	802	кмол/ч	Вязкость	0.026 сПз
1	Нормальный объемный расход	19293	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0379 Вт/м °C
1	Объемный расход	32586	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.03 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	1353 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.39
				Сжимаемость	1.00
				Удельная масса по воздуху	1.000
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.30	301	0.94	8
1	Двуокись углерода	0.05	11	300 ppm	0
1	Азот	75.46	17529	78.02	626
1	Кислород	23.18	5385	20.98	168
1	Вода	0.02	4	289 ppm	0

Поток № 342

Общий поток						
1	Температура	196	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	23	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	27332	кг/ч	Энтальпия	1.08	Гкал/ч
1	Молярный расход	944	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	27332	кг/ч	Плотность	0.758	кг/м³
1	Молярный расход	944	кмол/ч	Вязкость	0.025	сПз
1	Нормальный объемный расход	22700	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0361	Вт/м °C
1	Объемный расход	36073	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.03	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	1143	ккал/кмоль
1				Коэффициент теплоемкости	1.39	
1				Сжимаемость	1.00	
1				Удельная масса по воздуху	1.000	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.30	354	0.94	9	
1	Двуокись углерода	0.05	12	300 ppm	0	
1	Азот	75.46	20624	78.02	736	
1	Кислород	23.18	6336	20.98	198	
1	Вода	0.02	5	289 ppm	0	

Поток № 345

	Общий поток				
1	Температура	238	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	22	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	27357	кг/ч	Энтальпия	1.07 Гкал/ч
1	Молярный расход	945	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.95	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	6 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	27357	кг/ч	Плотность	0.693 кг/м³
1	Молярный расход	945	кмол/ч	Вязкость	0.027 сПз
1	Нормальный объемный расход	22735	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0386 Вт/м °C
1	Объемный расход	39459	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.95	кг/кмол	Удельная энтальпия	1132 ккал/кмоль
1				Кэффициент теплоемкости	1.38
1				Сжимаемость	1.00
1				Удельная масса по воздуху	0.999
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.29	354	0.94	9
1	Двуокись углерода	0.28	77	0.19	2
1	Азот	75.39	20626	77.90	736
1	Кислород	22.83	6245	20.65	195
1	Диоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
1	Вода	0.20	55	0.32	3

Поток № 360

Общий поток					
1	Температура	248	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	162	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	27939	кг/ч	Энтальпия	1.47 Гкал/ч
1	Молярный расход	965	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	27939	кг/ч	Плотность	0.774 кг/м³
1	Молярный расход	965	кмол/ч	Вязкость	0.027 сПз
1	Нормальный объемный расход	23204	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0392 Вт/м °C
1	Объемный расход	36091	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	1519 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38
				Сжимаемость	1.00
				Удельная масса по воздуху	1.000
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.30	362	0.94	9
	Двуокись углерода	0.05	13	300 ppm	0
1	Азот	75.46	21082	78.02	753
1	Кислород	23.18	6477	20.98	202
	Вода	0.02	5	289 ppm	0

Поток № 370

Общий поток						
1	Температура	248	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	162	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
	Массовый расход	500	кг/ч	Энтальпия	0.03	Гкал/ч
	Молярный расход	17	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	500	кг/ч	Плотность	0.774	кг/м³
	Молярный расход	17	кмол/ч	Вязкость	0.027	сПз
1	Нормальный объемный расход	415	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0392	Вт/м °C
1	Объемный расход	645	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	1519	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.000	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
	Аргон	1.30		6	0.94	0
	Двуокись углерода	0.05		0	300 ppm	0
	Азот	75.46		377	78.02	13
	Кислород	23.18		116	20.98	4
	Вода	0.02		0	289 ppm	0

Поток № 380

Общий поток						
1	Температура	248	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	162	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
	Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00	Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	0.774	кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.027	сПз
1	Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0392	Вт/м °C
1	Объемный расход	0.0017	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	1519	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.000	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
	Аргон	1.30		0	0.94	0
	Двуокись углерода	0.05		0	300 ppm	0
	Азот	75.46		0	78.02	0
	Кислород	23.18		0	20.98	0
	Вода	0.02		0	289 ppm	0

Поток № 384

Общий поток					
1	Температура	248	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	162	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	27440	кг/ч	Энтальпия	1.44 Гкал/ч
1	Молярный расход	947	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	27440	кг/ч	Плотность	0.774 кг/м³
1	Молярный расход	947	кмол/ч	Вязкость	0.027 сПз
1	Нормальный объемный расход	22789	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0392 Вт/м °C
1	Объемный расход	35445	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.96	кг/кмол	Удельная энтальпия	1519 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38
				Сжимаемость	1.00
				Удельная масса по воздуху	1.000
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.30	356	0.94	9
	Двуокись углерода	0.05	13	300 ppm	0
1	Азот	75.46	20705	78.02	739
1	Кислород	23.18	6361	20.98	199
	Вода	0.02	5	289 ppm	0

Поток № 385

Общий поток						
1	Температура	246	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	162	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	27824	кг/ч	Энтальпия	0.23	Гкал/ч
1	Молярный расход	969	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.72	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	41	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	27824	кг/ч	Плотность	0.771	кг/м³
1	Молярный расход	969	кмол/ч	Вязкость	0.027	сПз
1	Нормальный объемный расход	23302	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0391	Вт/м °C
1	Объемный расход	36068	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.05	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.72	кг/кмол	Удельная энтальпия	237	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	0.992	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.28	356	0.92	9	
	Двуокись углерода	0.04	13	293 ppm	0	
1	Азот	74.42	20705	76.30	739	
1	Кислород	22.86	6361	20.52	199	
1	Вода	1.40	389	2.23	22	

RESEARCH | TECHNOLOGY | CATALYSTS

Общий поток

Жидкая фаза

Состав общего потока

[illegible]

Поток № 540

Общий поток

Температура	
-------------	--

Жидкая фаза

Состав общего потока

Поток № 560

Общий поток

Температура

Жидкая фаза

Состав общего потока

Поток № 570

Общий поток						
Температура	35	°C	Тип фазы		жидкость	
Давление	2923	мбар изб.	Доля паров (по массе)		0	%
Массовый расход	4900	кг/ч	Энтальпия		-18.53	Гкал/ч
Молярный расход	272	кмол/ч	Низшая теплота сгорания		0	кДж/кг
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно		2436	кДж/кг
Жидкая фаза						
Массовый расход	4900	кг/ч	Плотность		994	кг/м³
Молярный расход	272	кмол/ч	Вязкость		0.73	сПз
Объемный расход	4.9	м³/ч	Теплопроводность		0.616	Вт/м °C
Стандартный объемный расход	4.9	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия		-68128	ккал/кмоль
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости			
			Поверхн. натяжение		71	дин/см
			Удельная масса по воде		1.000	
Состав общего потока						
Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч	
Вода	100.00		4900	100.00	272	

Поток № 600

	Общий поток					
	Температура	80	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	4903	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	14462	кг/ч	Энтальпия	-54.04	Гкал/ч
1	Молярный расход	803	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	14462	кг/ч	Плотность	972	кг/м³
1	Молярный расход	803	кмол/ч	Вязкость	0.35	сПз
	Объемный расход	15	м³/ч	Теплопроводность	0.664	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	14.5	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-67315	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	62	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		14462	100.00	803

Поток № 601

Общий поток						
Температура	105	°C	Тип фазы		Пар	
Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)		100	%
Массовый расход	55	кг/ч	Энтальпия		-0.17	Гкал/ч
Молярный расход	3	кмол/ч	Низшая теплота сгорания		0	кДж/нм³
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно		1825	кДж/нм³
Паровая фаза						
Массовый расход	55	кг/ч	Плотность		0.705	кг/м³
Молярный расход	3	кмол/ч	Вязкость		0.013	сПз
Нормальный объемный расход	73	Рнм³/ч	Теплопроводность		0.0234	Вт/м °C
Объемный расход	78	м³/ч	Удельная теплоемкость		2.05	кДж/кг °C
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия		-57210	ккал/кмоль
			Коэффициент теплоемкости		1.28	
			Сжимаемость		0.982	
			Удельная масса по воздуху		0.622	
Состав общего потока						
Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч	
Вода	100.00		55	100.00	3	

Таблица потоков

Поток № 605

	Общий поток					
	Температура	105	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Энтальпия	-56.07	Гкал/ч
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Вязкость	0.27	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.679	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	15.1	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-66864	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	57	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		15108	100.00	839

Поток № 606

	Общий поток					
	Температура	80	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	14462	кг/ч	Энтальпия	-54.04	Гкал/ч
1	Молярный расход	803	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	14462	кг/ч	Плотность	972	кг/м³
1	Молярный расход	803	кмол/ч	Вязкость	0.35	сПз
	Объемный расход	15	м³/ч	Теплопроводность	0.664	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	14.5	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-67315	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	62	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		14462	100.00	803

Поток № 607

	Общий поток				
Температура	80	°C	Тип фазы		
Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)		0 %
Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия		0.00 Гкал/ч
Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания		кДж/нм³
Молекулярная масса		кг/кмол	Высшая теплотворная способно		кДж/нм³
Состав общего потока					
Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч

Поток № 608

	Общий поток					
	Температура	105	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Энтальпия	-56.07	Гкал/ч
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Вязкость	0.27	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.679	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	15.1	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-66864	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	57	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		15108	100.00	839

Поток № 609

	Общий поток				
	Температура	105	°C	Тип фазы	жидкость
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0 %
	Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00 Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436 кДж/кг
	Жидкая фаза				
	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	954 кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.27 сПз
	Объемный расход	0	м³/ч	Теплопроводность	0.679 Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	0	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-66864 ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости	
				Поверхн. натяжение	57 дин/см
				Удельная масса по воде	1.000
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
	Вода	100.00	0	100.00	0

Поток № 611

	Общий поток					
	Температура	110	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	79000	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Энтальпия	-55.97	Гкал/ч
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Вязкость	0.26	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.682	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	15.1	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-66745	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	56	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		15108	100.00	839

Поток № 620

	Общий поток					
	Температура	110	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	78500	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Энтальпия	-55.97	Гкал/ч
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	15108	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	839	кмол/ч	Вязкость	0.26	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.682	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	15.1	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-66745	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	56	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Вода	100.00	15108	100.00	839	

Поток № 670

	Общий поток					
	Температура	275	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	58499	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
	Массовый расход	310	кг/ч	Энтальпия	-1.09	Гкал/ч
	Молярный расход	17	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
	Массовый расход	310	кг/ч	Плотность	759	кг/м³
	Молярный расход	17	кмол/ч	Вязкость	0.10	сПз
	Объемный расход	0.41	м³/ч	Теплопроводность	0.582	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	0.3	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-63547	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	20	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
	Вода	100.00		310	100.00	17

Поток № 671

	Общий поток					
	Температура	133	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	57499	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
	Массовый расход	310	кг/ч	Энтальпия	-1.14	Гкал/ч
	Молярный расход	17	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
	Массовый расход	310	кг/ч	Плотность	935	кг/м³
	Молярный расход	17	кмол/ч	Вязкость	0.21	сПз
	Объемный расход	0.33	м³/ч	Теплопроводность	0.688	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	0.3	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-66335	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	52	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
	Вода	100.00		310	100.00	17

Таблица потоков

Поток № 672

Общий поток						
Температура	133	°C	Тип фазы		Смешанная	
Давление	1961	мбар изб.	Доля паров (по массе)		0	%
Массовый расход	310	кг/ч	Энтальпия		-1.14	Гкал/ч
Молярный расход	17	кмол/ч	Низшая теплота сгорания		0	кДж/нм³
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно		1825	кДж/нм³
Паровая фаза						
Массовый расход	1	кг/ч	Плотность		1.63	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость		0.014	сПз
Нормальный объемный расход	1	Рнм³/ч	Теплопроводность		0.0261	Вт/м °C
Объемный расход	0.33	м³/ч	Удельная теплоемкость		2.19	кДж/кг °C
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия		-57036	ккал/кмоль
			Кэффициент теплоемкости		1.26	
			Сжимаемость		0.968	
			Удельная масса по воздуху		0.622	
Жидкая фаза						
Массовый расход	309	кг/ч	Плотность		932	кг/м³
Молярный расход	17	кмол/ч	Вязкость		0.21	сПз
Объемный расход	0.33	м³/ч	Теплопроводность		0.688	Вт/м °C
Стандартный объемный расход	0.3	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия		-66351	ккал/кмоль
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Кэффициент теплоемкости			
			Поверхн. натяжение		52	дин/см
			Удельная масса по воде		1.000	
Состав общего потока						
Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч	
Вода	100.00		310	100.00	17	

Поток № 680

	Общий поток				
	Температура	183	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	9807	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	3	кг/ч	Энтальпия	-0.01 Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	3	кг/ч	Плотность	5.54 кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.016 сПз
1	Нормальный объемный расход	4	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0323 Вт/м °C
1	Объемный расход	0.57	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.62 кДж/кг °C
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56800 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.19
				Сжимаемость	0.926
				Удельная масса по воздуху	0.622
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00	3	100.00	0

Таблица потоков

Поток № 681

	Общий поток				
1	Температура	159	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	1961	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	3	кг/ч	Энтальпия	-0.01 Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	3	кг/ч	Плотность	1.52 кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.015 сПз
1	Нормальный объемный расход	4	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0283 Вт/м °C
1	Объемный расход	2.1	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.12 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56800 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.27
				Сжимаемость	0.976
				Удельная масса по воздуху	0.622
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%
				кмол/ч	
1	Вода	100.00		3	100.00
					0

Поток № 685

	Общий поток					
	Температура	120	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	981	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	3	кг/ч	Энтальпия	-0.01	Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
1	Массовый расход	3	кг/ч	Плотность	943	кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.23	сПз
1	Объемный расход	0.0033	м³/ч	Теплопроводность	0.685	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	0	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-66592	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	54	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		3	100.00	0

Поток № 690

	Общий поток					
	Температура	183	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	9807	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	701	кг/ч	Энтальпия	-2.21	Гкал/ч
	Молярный расход	39	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	701	кг/ч	Плотность	5.54	кг/м³
	Молярный расход	39	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
1	Нормальный объемный расход	936	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0323	Вт/м °C
1	Объемный расход	126	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.62	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56800	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.19	
				Сжимаемость	0.926	
				Удельная масса по воздуху	0.622	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		701	100.00	39

Таблица потоков

Поток № 691

	Общий поток				
	Температура	152	°C	Тип фазы	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0 %
	Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00 Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	кДж/нм³
	Молекулярная масса		кг/кмол	Высшая теплотворная способно	кДж/нм³
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч

Поток № 692

	Общий поток					
	Температура	152	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	701	кг/ч	Энтальпия	-2.21	Гкал/ч
	Молярный расход	39	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	701	кг/ч	Плотность	0.622	кг/м³
	Молярный расход	39	кмол/ч	Вязкость	0.014	сПз
1	Нормальный объемный расход	936	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0273	Вт/м °C
1	Объемный расход	1127	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.00	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56800	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.30	
				Сжимаемость	0.990	
				Удельная масса по воздуху	0.622	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		701	100.00	39

Поток № 700

	Общий поток					
	Температура	275	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	58499	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	14798	кг/ч	Энтальпия	-46.63	Гкал/ч
1	Молярный расход	821	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	14798	кг/ч	Плотность	30.5	кг/м³
1	Молярный расход	821	кмол/ч	Вязкость	0.020	сПз
1	Нормальный объемный расход	19759	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0522	Вт/м °C
1	Объемный расход	484	м³/ч	Удельная теплоемкость	4.51	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56772	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.09	
				Сжимаемость	0.770	
				Удельная масса по воздуху	0.622	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		14798	100.00	821

Поток № 755

	Общий поток					
	Температура	191	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	11768	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	384	кг/ч	Энтальпия	-1.21	Гкал/ч
	Молярный расход	21	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	384	кг/ч	Плотность	6.50	кг/м³
	Молярный расход	21	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
1	Нормальный объемный расход	513	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0334	Вт/м °C
	Объемный расход	59	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.71	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56772	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.19	
				Сжимаемость	0.917	
				Удельная масса по воздуху	0.622	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		384	100.00	21

Поток № 756

	Общий поток					
	Температура	191	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	11768	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	384	кг/ч	Энтальпия	-1.21	Гкал/ч
	Молярный расход	21	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	384	кг/ч	Плотность	6.50	кг/м³
	Молярный расход	21	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
1	Нормальный объемный расход	513	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0334	Вт/м °C
	Объемный расход	59	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.71	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56772	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.19	
				Сжимаемость	0.917	
				Удельная масса по воздуху	0.622	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		384	100.00	21

Поток № 785

	Общий поток					
	Температура	191	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	11768	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	14798	кг/ч	Энтальпия	-46.63	Гкал/ч
1	Молярный расход	821	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	14798	кг/ч	Плотность	6.50	кг/м³
1	Молярный расход	821	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
1	Нормальный объемный расход	19759	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0334	Вт/м °C
1	Объемный расход	2278	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.71	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56772	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.19	
				Сжимаемость	0.917	
				Удельная масса по воздуху	0.622	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Вода	100.00		14798	100.00	821

Общий поток

Паровая фаза	
--------------	--

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

Поток № 900

Общий поток

Паровая фаза	
--------------	--

Состав общего потока

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1-бутен	1.44	0	0.43	0
2-метилбутан	2.76	0	0.63	0
Двуокись углерода	0.01	0	38 ppm	0
Окись углерода	0.06	0	355 ppm	0
Этан	10.65	0	5.88	0
Этилен	6.12	0	3.62	0
Водород	6.66	0	54.82	0
Сероводород	4.1 мас. ppm	0	2 ppm	0
Изобутан	6.76	0	1.93	0
Метан	10.97	0	11.35	0
Азот	6.78	0	4.02	0
Пропан	23.23	0	8.74	0
Пропилен	14.72	0	5.80	0
н-бутан	8.85	0	2.53	0
н-пентан	0.98	0	0.23	0


ЯНОС Мокрый катализ 2				HALDOR TOPSØE 		
				Document ID		
				S-05244	P43061 RU	1
Таблица потоков				Job no.	Doc. no.	Rev.
				Page	Item no.	
Поток № 901				34 of 40		
Общий поток						
Температура	80	°C	Тип фазы	Пар		
Давление	1471	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%	
Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00	Гкал/ч	
Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	33376	кДж/нм³	
Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	36731	кДж/нм³	
Паровая фаза						
Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	1.40	кг/м³	
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.012	сПз	
Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0766	Вт/м °C	
Объемный расход	0.0005	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.72	кДж/кг °C	
Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-5796	ккал/кмоль	
			Коэффициент теплоемкости	1.23		
			Сжимаемость	0.998		
			Удельная масса по воздуху	0.573		
Состав общего потока						
Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч		
1-бутен	1.44	0	0.43	0		
2-метилбутан	2.76	0	0.63	0		
Двуокись углерода	0.01	0	38 ppm	0		
Окись углерода	0.06	0	355 ppm	0		
Этан	10.65	0	5.88	0		
Этилен	6.12	0	3.62	0		
Водород	6.66	0	54.82	0		
Сероводород	4.1 мас. ppm	0	2 ppm	0		
Изобутан	6.76	0	1.93	0		
Метан	10.97	0	11.35	0		
Азот	6.78	0	4.02	0		
Пропан	23.23	0	8.74	0		
Пропилен	14.72	0	5.80	0		
н-бутан	8.85	0	2.53	0		
н-пентан	0.98	0	0.23	0		
Information contained herein is confidential; it may not be used for any purpose other than for which it has been issued, and may not be used by or disclosed to third parties without written approval of Haldor Topsøe A/S.						
RESEARCH TECHNOLOGY CATALYSTS						

Таблица потоков

Поток № 902

	Общий поток				
1	Температура	80	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	1471	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	25	кг/ч	Энтальпия	-0.01 Гкал/ч
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	33376 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	36731 кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

1	Массовый расход	25	кг/ч	Плотность	1.40	кг/м³
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Вязкость	0.012	сПз
1	Нормальный объемный расход	36	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0766	Вт/м °С
1	Объемный расход	18	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.72	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-5796	ккал/кмоль
1				Коэффициент теплоемкости	1.23	
1				Сжимаемость	0.998	
1				Удельная масса по воздуху	0.573	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	1-бутен	1.44	0	0.43	0
1	2-метилбутан	2.76	1	0.63	0
1	Двуокись углерода	0.01	0	38 ppm	0
1	Окись углерода	0.06	0	355 ppm	0
1	Этан	10.65	3	5.88	0
1	Этилен	6.12	2	3.62	0
1	Водород	6.66	2	54.82	1
1	Сероводород	4.1 мас. ppm	0	2 ppm	0
1	Изобутан	6.76	2	1.93	0
1	Метан	10.97	3	11.35	0
1	Азот	6.78	2	4.02	0
1	Пропан	23.23	6	8.74	0
1	Пропилен	14.72	4	5.80	0
1	н-бутан	8.85	2	2.53	0
1	н-пентан	0.98	0	0.23	0

Поток № 920

	Общий поток				
	Температура	-34	°C	Тип фазы	Пар
	Давление	3923	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0 %
	Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00 Гкал/ч
	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.97	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	0 кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	7.21	кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
	Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0210	Вт/м °С
	Объемный расход	0	м³/ч	Удельная теплоемкость	0.97	кДж/кг °С
	Молекулярная масса	28.97	кг/кмол	Удельная энтальпия	-427	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.42	
				Сжимаемость	0.994	
				Удельная масса по воздуху	1.00	

Состав общего потока	
1	2
3	4
5	6
7	8
9	10
11	12
13	14
15	16
17	18
19	20
21	22
23	24
25	26
27	28
29	30
31	32
33	34
35	36
37	38
39	40
41	42
43	44
45	46
47	48
49	50
51	52
53	54
55	56
57	58
59	60
61	62
63	64
65	66
67	68
69	70
71	72
73	74
75	76
77	78
79	80
81	82
83	84
85	86
87	88
89	90
91	92
93	94
95	96
97	98
99	100

	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
	Аргон	1.30	0	0.94	0
	Двуокись углерода	0.05	0	300 ppm	0
	Азот	75.47	0	78.04	0
	Кислород	23.19	0	20.99	0

Таблица потоков

Поток № 994

	Общий поток				
Температура	-34	°C	Тип фазы		
Давление	1471	мбар изб.	Доля паров (по массе)		0 %
Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия		0.00 Гкал/ч
Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания		кДж/нм³
Молекулярная масса		кг/кмол	Высшая теплотворная способно		кДж/нм³
Состав общего потока					
Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч

Поток № 995

Общий поток						
	Температура	-34	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	1471	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	26	кг/ч	Энтальпия	-0.01	Гкал/ч
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	33376	кДж/нм³
	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	36731	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	26	кг/ч	Плотность	2.08	кг/м³
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Вязкость	0.0083	сПз
1	Нормальный объемный расход	37	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0531	Вт/м °C
1	Объемный расход	12	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.28	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-6929	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.28	
				Сжимаемость	0.992	
				Удельная масса по воздуху	0.573	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
	1-бутен	1.44	0	0.43	0	
1	2-метилбутан	2.76	1	0.63	0	
	Двуокись углерода	0.01	0	38 ppm	0	
	Окись углерода	0.06	0	355 ppm	0	
1	Этан	10.65	3	5.88	0	
1	Этилен	6.12	2	3.62	0	
1	Водород	6.66	2	54.82	1	
	Сероводород	4.1 мас. ppm	0	2 ppm	0	
1	Изобутан	6.76	2	1.93	0	
1	Метан	10.97	3	11.35	0	
1	Азот	6.78	2	4.02	0	
1	Пропан	23.23	6	8.74	0	
1	Пропилен	14.72	4	5.80	0	
1	н-бутан	8.85	2	2.53	0	
	н-пентан	0.98	0	0.23	0	

Поток № 996

Общий поток						
	Температура	-34	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	1471	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	26	кг/ч	Энтальпия	-0.01	Гкал/ч
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	33376	кДж/нм³
	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	36731	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	26	кг/ч	Плотность	2.08	кг/м³
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Вязкость	0.0083	сПз
1	Нормальный объемный расход	37	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0531	Вт/м °C
1	Объемный расход	12	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.28	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-6929	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.28	
				Сжимаемость	0.992	
				Удельная масса по воздуху	0.573	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
	1-бутен	1.44	0	0.43	0	
1	2-метилбутан	2.76	1	0.63	0	
	Двуокись углерода	0.01	0	38 ppm	0	
	Окись углерода	0.06	0	355 ppm	0	
1	Этан	10.65	3	5.88	0	
1	Этилен	6.12	2	3.62	0	
1	Водород	6.66	2	54.82	1	
	Сероводород	4.1 мас. ppm	0	2 ppm	0	
1	Изобутан	6.76	2	1.93	0	
1	Метан	10.97	3	11.35	0	
1	Азот	6.78	2	4.02	0	
1	Пропан	23.23	6	8.74	0	
1	Пропилен	14.72	4	5.80	0	
1	н-бутан	8.85	2	2.53	0	
	н-пентан	0.98	0	0.23	0	

Поток № 997

Общий поток						
	Температура	-34	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	1471	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	25	кг/ч	Энтальпия	-0.01	Гкал/ч
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	33376	кДж/нм³
	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	36731	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	25	кг/ч	Плотность	2.08	кг/м³
1	Молярный расход	2	кмол/ч	Вязкость	0.0083	сПз
1	Нормальный объемный расход	36	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0531	Вт/м °C
1	Объемный расход	12	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.28	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-6929	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.28	
				Сжимаемость	0.992	
				Удельная масса по воздуху	0.573	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
	1-бутен	1.44	0	0.43	0	
1	2-метилбутан	2.76	1	0.63	0	
	Двуокись углерода	0.01	0	38 ppm	0	
	Окись углерода	0.06	0	355 ppm	0	
1	Этан	10.65	3	5.88	0	
1	Этилен	6.12	2	3.62	0	
1	Водород	6.66	2	54.82	1	
	Сероводород	4.1 мас. ppm	0	2 ppm	0	
1	Изобутан	6.76	2	1.93	0	
1	Метан	10.97	3	11.35	0	
1	Азот	6.78	2	4.02	0	
1	Пропан	23.23	6	8.74	0	
1	Пропилен	14.72	4	5.80	0	
1	н-бутан	8.85	2	2.53	0	
	н-пентан	0.98	0	0.23	0	

ЯНОС Мокрый катализ 2				HALDOR TOPSØE				
				Document ID				
				S-05244	P43061 RU	1		
Таблица потоков				Job no.		Doc. no.		Rev.
				Page		Item no.		
				40 of 40				
Поток № 999								
Общий поток								
Температура		-34	°C	Тип фазы		Пар		
Давление		1471	мбар изб.	Доля паров (по массе)		100	%	
Массовый расход		1	кг/ч	Энтальпия		0.00	Гкал/ч	
Молярный расход		0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания		33376	кДж/нм³	
Молекулярная масса		16.59	кг/кмол	Высшая теплотворная способно		36731	кДж/нм³	
Паровая фаза								
Массовый расход		1	кг/ч	Плотность		2.08	кг/м³	
Молярный расход		0	кмол/ч	Вязкость		0.0083	сПз	
Нормальный объемный расход		1	Рнм³/ч	Теплопроводность		0.0531	Вт/м °C	
Объемный расход		0.36	м³/ч	Удельная теплоемкость		2.28	кДж/кг °C	
Молекулярная масса		16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия		-6929	ккал/кмоль	
				Кэффициент теплоемкости		1.28		
				Сжимаемость		0.992		
				Удельная масса по воздуху		0.573		
Состав общего потока								
Наименование компонента		вес %		кг/ч		моль%		кмол/ч
1-бутен		1.44		0		0.43		0
2-метилбутан		2.76		0		0.63		0
Двуокись углерода		0.01		0		38 ppm		0
Окись углерода		0.06		0		355 ppm		0
Этан		10.65		0		5.88		0
Этилен		6.12		0		3.62		0
Водород		6.66		0		54.82		0
Сероводород		4.1 мас. ppm		0		2 ppm		0
Изобутан		6.76		0		1.93		0
Метан		10.97		0		11.35		0
Азот		6.78		0		4.02		0
Пропан		23.23		0		8.74		0
Пропилен		14.72		0		5.80		0
н-бутан		8.85		0		2.53		0
н-пентан		0.98		0		0.23		0
Поток № 1020								
Общий поток								
Температура		50	°C	Тип фазы		жидкость		
Давление		50	мбар изб.	Доля паров (по массе)		0	%	
Массовый расход		100000	кг/ч	Энтальпия		-376.66	Гкал/ч	
Молярный расход		5551	кмол/ч	Низшая теплота сгорания		0	кДж/кг	
Молекулярная масса		18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно		2436	кДж/кг	
Жидкая фаза								
Массовый расход		100000	кг/ч	Плотность		988	кг/м³	
Молярный расход		5551	кмол/ч	Вязкость		0.55	сПз	
Объемный расход		101	м³/ч	Теплопроводность		0.635	Вт/м °C	
Стандартный объемный расход		100.1	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия		-67857	ккал/кмоль	
Молекулярная масса		18.02	кг/кмол	Кэффициент теплоемкости				
				Поверхн. натяжение		68	дин/см	
				Удельная масса по воде		1.000		
Состав общего потока								
Наименование компонента		вес %		кг/ч		моль%		кмол/ч
Вода		100.00		100000		100.00		5551