

Stream Table
for
Case C0_20C
Lean H₂S gas only (max. amb.)
Таблица потоков
для
Вариант C0_20C
Только об.кисл.газ(макс.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

Таблица потоков

Поток № 10

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 °C
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	

Поток № 11

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 °C
Объемный расход	0	м³/ч	Удельная теплоемкость		1.02	кДж/кг °C
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 °C
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						
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	

Page 4 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</	

Общий поток						
	Температура	1100	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	120	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	29700	кг/ч	Энтальпия	-0.94	Гкал/ч
1	Молярный расход	992	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-9	кДж/нм³
	Молекулярная масса	29.95	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	141	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	29700	кг/ч	Плотность	0.293	кг/м³
1	Молярный расход	992	кмол/ч	Вязкость	0.050	сПз
1	Нормальный объемный расход	23852	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0865	Вт/м °C
1	Объемный расход	101393	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.23	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	29.95	кг/кмол	Удельная энтальпия	-945	ккал/кмоль
				Козффициент теплоемкости	1.29	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.03	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.18	350	0.88	9	
	Двуокись углерода	1.02	304	0.70	7	
	Окись азота	95 мас. ppm	3	95 ppm	0	
1	Азот	68.85	20450	73.62	730	
	Двуокись азота	7.7 мас. ppm	0	5 ppm	0	
1	Кислород	11.44	3396	10.70	106	
1	Диоксид серы	12.08	3587	5.65	56	
	Триоксид серы	0.45	132	0.17	2	
	Серная кислота	0 мас. ppm	0	0 ppm	0	
1	Вода	4.97	1477	8.27	82	

Таблица потоков

Поток № 55

	Общий поток				
	Температура	1087	°C	Тип фазы	Пар
	Давление	120	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Энтальпия	-0.94 Гкал/ч
1	Молярный расход	1009	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-9 кДж/нм³
	Молекулярная масса	29.93	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	140 кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

Паровая фаза						
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Плотность	0.296	кг/м³
1	Молярный расход	1009	кмол/ч	Вязкость	0.050	сПз
1	Нормальный объемный расход	24267	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0858	Вт/м °С
1	Объемный расход	102168	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.23	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	29.93	кг/кмол	Удельная энтальпия	-928	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.29	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.03	

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	356	0.88	9
1	Двуокись углерода	1.01	304	0.69	7
	Окись азота	94 мас. ppm	3	93.4 ppm	0
1	Азот	68.94	20818	73.67	743
	Двуокись азота	7.6 мас. ppm	0	4.91 ppm	0
1	Кислород	11.62	3509	10.87	110
1	Диоксид серы	11.88	3587	5.55	56
	Триоксид серы	0.44	132	0.16	2
	Серная кислота	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
1	Вода	4.92	1485	8.17	82

Поток № 60

	Общий поток					
	Температура	414	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	94	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Энтальпия	-6.61	Гкал/ч
1	Молярный расход	1009	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-11	кДж/нм³
	Молекулярная масса	29.93	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	138	кДж/нм³

Паровая фаза

1	Массовый расход	30195	кг/ч	Плотность	0.571	кг/м³
1	Молярный расход	1009	кмол/ч	Вязкость	0.031	сПз
1	Нормальный объемный расход	24266	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0476	Вт/м °С
1	Объемный расход	52879	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.09	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	29.93	кг/кмол	Удельная энтальпия	-6550	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.34	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.03	

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	356	0.88	9
1	Двуокись углерода	1.01	304	0.69	7
	Оксись азота	94 мас. ppm	3	93.4 ppm	0
1	Азот	68.94	20818	73.67	743
	Двуокись азота	7.6 мас. ppm	0	4.91 ppm	0
1	Кислород	11.62	3509	10.87	110
1	Диоксид серы	11.88	3587	5.55	56
	Триоксид серы	0.43	130	0.16	2
	Серная кислота	0.01	3	31.5 ppm	0
1	Вода	4.91	1484	8.17	82

Общий поток	
-------------	--

[illegible]

Документ № 110

Общий поток	
-------------	--

[illegible][illegible]

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

состав средств потока
Наименование компонента

Общий поток

Температура	
-------------	--

Паровая фаза

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

Состав общего потока
Наименование компонента

Таблица потоков

Поток № 140

	Общий поток				
	Температура	375	°С	Тип фазы	Пар
	Давление	45	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Энтальпия	-8.20 Гкал/ч
1	Молярный расход	979	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-454 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	30.85	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-300 кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

Паровая фаза						
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Плотность	0.596	кг/м³
1	Молярный расход	979	кмол/ч	Вязкость	0.030	сПз
1	Нормальный объемный расход	23546	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0451	Вт/м °С
1	Объемный расход	50639	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.09	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	30.85	кг/кмол	Удельная энтальпия	-8381	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	356	0.91	9
1	Двуокись углерода	1.01	304	0.71	7
1	Окись азота	65 мас. ppm	2	67.1 ppm	0
1	Азот	68.94	20818	75.92	743
	Двуокись азота	51 мас. ppm	2	34.3 ppm	0
1	Кислород	8.73	2637	8.42	82
1	Диоксид серы	0.32	95	0.15	1
1	Триоксид серы	14.17	4278	5.46	53
1	Серная кислота	0.89	268	0.28	3
1	Вода	4.75	1435	8.14	80

Поток № 150

	Общий поток				
	Температура	374	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	31	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Энтальпия	-8.24 Гкал/ч
1	Молярный расход	978	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-466 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	30.87	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-312 кДж/нм³

Паровая фаза

Паровая фаза						
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Плотность	0.590	кг/м³
1	Молярный расход	978	кмол/ч	Вязкость	0.030	сПз
1	Нормальный объемный расход	23528	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0451	Вт/м °С
1	Объемный расход	51171	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.09	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	30.87	кг/кмол	Удельная энтальпия	-8428	ккал/кмоль
				Кэффициент теплоемкости	1.33	
				Сжимаемость	1.00	
				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	356	0.91	9
	Двуокись углерода	1.01	304	0.71	7
1	Окись азота	40 мас. ppm	1	41 ppm	0
1	Азот	68.94	20818	75.98	743
	Двуокись азота	90 мас. ppm	3	60.4 ppm	0
1	Кислород	8.67	2617	8.36	82
1	Диоксид серы	0.06	18	295 ppm	0
1	Триоксид серы	14.46	4365	5.57	55
1	Серная кислота	0.92	279	0.29	3
1	Вода	4.75	1433	8.14	80

Общий поток						
	Температура	290	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	18	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Энтальпия	-9.31	Гкал/ч
1	Молярный расход	960	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	-987	кДж/нм³
1	Молекулярная масса	31.45	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	-830	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	30195	кг/ч	Плотность	0.682	кг/м³
1	Молярный расход	960	кмол/ч	Вязкость	0.027	сПз
1	Нормальный объемный расход	23094	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0398	Вт/м °C
1	Объемный расход	44282	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.07	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	31.45	кг/кмол	Удельная энтальпия	-9698	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.33	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	1.09	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.18	356	0.93	9	
	Двуокись углерода	1.01	304	0.72	7	
1	Окись азота	40 мас. ppm	1	41.8 ppm	0	
1	Азот	68.94	20818	77.41	743	
1	Двуокись азота	90 мас. ppm	3	61.5 ppm	0	
1	Кислород	8.67	2617	8.52	82	
	Диоксид серы	0.06	18	300 ppm	0	
1	Триоксид серы	9.67	2920	3.80	36	
1	Серная кислота	6.79	2049	2.18	21	
1	Вода	3.67	1108	6.41	62	

Поток № 199

	Общий поток					
	Температура	172	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	0	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	74285	кг/ч	Энтальпия	-1.48	Гкал/ч
1	Молярный расход	2595	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.62	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	41	кДж/нм³

Паровая фаза	
--------------	--

Паровая фаза						
1	Массовый расход	74285	кг/ч	Плотность	0.770	кг/м³
1	Молярный расход	2595	кмол/ч	Вязкость	0.024	сПз
1	Нормальный объемный расход	62434	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0345	Вт/м °С
1	Объемный расход	96459	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04	кДж/кг °С
1	Молекулярная масса	28.62	кг/кмол	Удельная энтальпия	-571	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.39	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	0.988	

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	1.34	993	0.96	25
1	Двуокись углерода	0.44	327	0.29	7
1	Окись азота	16 мас. ppm	1	15.4 ppm	0
1	Азот	77.91	57872	79.60	2066
1	Двуокись азота	37 мас. ppm	3	22.8 ppm	0
1	Кислород	18.85	14001	16.86	438
1	Диоксид серы	0.02	18	111 ppm	0
	Триоксид серы	0 мас. ppm	0	0 ppm	0
1	Серная кислота	12 мас. ppm	1	3.37 ppm	0
1	Вода	1.44	1069	2.29	59

Поток № 200

	Общий поток				
	Температура	260	°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	1438	кг/м³
	Молярный расход	64	кмол/ч	Вязкость	0.26	сПз
	Объемный расход	4.0	м³/ч	Теплопроводность	0.590	Вт/м °С
1	Стандартный объемный расход	3.2	См³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-173205	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	6.8	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	-180380	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	-180375	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	См³/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

Поток № 265

Общий поток						
1	Температура	40	°C	Тип фазы	жидкость	
1	Давление	9807	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

Поток № 300

	Общий поток				
	Температура	37	°C	Тип фазы	Пар
	Давление	0	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Энтальпия	-3.52 Гкал/ч
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Плотность	1.11 кг/м³
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Вязкость	0.019 сПз
1	Нормальный объемный расход	65124	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0257 Вт/м °C
1	Объемный расход	69989	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.00 кДж/кг °C
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-1300 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.41
				Сжимаемость	1.000
				Удельная масса по воздуху	0.991
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.28	993	0.92	25
	Двуокись углерода	0.04	35	293 ppm	1
1	Азот	74.36	57799	76.21	2063
1	Кислород	22.85	17758	20.50	555
1	Вода	1.47	1143	2.34	63

Поток № 302

	Общий поток					
	Температура	37	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	-2	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Энтальпия	-3.52	Гкал/ч
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Плотность	1.11	кг/м³
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Вязкость	0.019	сПз
1	Нормальный объемный расход	65124	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0257	Вт/м °C
1	Объемный расход	70127	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.00	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-1300	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.41	
				Сжимаемость	1.000	
				Удельная масса по воздуху	0.991	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.28	993	0.92	25	
	Двуокись углерода	0.04	35	293 ppm	1	
1	Азот	74.36	57799	76.21	2063	
1	Кислород	22.85	17758	20.50	555	
1	Вода	1.47	1143	2.34	63	

Поток № 305

	Общий поток					
	Температура	37	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	-2	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Энтальпия	-3.52	Г кал/ч
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Плотность	1.11	кг/м³
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Вязкость	0.019	сПз
1	Нормальный объемный расход	65124	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0257	Вт/м °C
1	Объемный расход	70127	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.00	кДж/кг °C
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-1300	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.41	
				Сжимаемость	1.000	
				Удельная масса по воздуху	0.991	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.28	993	0.92	25	
	Двуокись углерода	0.04	35	293 ppm	1	
1	Азот	74.36	57799	76.21	2063	
1	Кислород	22.85	17758	20.50	555	
1	Вода	1.47	1143	2.34	63	

Поток № 311

	Общий поток				
1	Температура	49	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	107	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0 %
1	Массовый расход	0	кг/ч	Энтальпия	0.00 Гкал/ч
1	Молярный расход	0	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	1.18 кг/м³
1	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.019 сПз
1	Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0265 Вт/м °C
1	Объемный расход	0.0011	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.00 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-1216 ккал/кмоль
1				Коэффициент теплоемкости	1.41
1				Сжимаемость	1.000
1				Удельная масса по воздуху	0.991
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.28	0	0.92	0
1	Двуокись углерода	0.04	0	293 ppm	0
1	Азот	74.36	0	76.21	0
1	Кислород	22.85	0	20.50	0
1	Вода	1.47	0	2.34	0

Поток № 320

Общий поток						
1	Температура	210	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	23	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Энтальпия	-0.23	Гкал/ч
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	77727	кг/ч	Плотность	0.729	кг/м³
1	Молярный расход	2707	кмол/ч	Вязкость	0.025	сПз
	Нормальный объемный расход	65124	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0369	Вт/м °C
1	Объемный расход	106689	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-85	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	0.991	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.28	993	0.92	25	
	Двуокись углерода	0.04	35	293 ppm	1	
1	Азот	74.36	57799	76.21	2063	
1	Кислород	22.85	17758	20.50	555	
1	Вода	1.47	1143	2.34	63	

Поток № 325

Общий поток						
1	Температура	210	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	23	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	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	0.729	кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.025	сПз
	Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0369	Вт/м °C
	Объемный расход	0.0018	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-85	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	0.991	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
	Аргон	1.28		0	0.92	0
	Двуокись углерода	0.04		0	293 ppm	0
	Азот	74.36		0	76.21	0
	Кислород	22.85		0	20.50	0
	Вода	1.47		0	2.34	0

Поток № 329

	Общий поток				
1	Температура	210	°C	Тип фазы	
1	Давление	23	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 № 335

Общий поток						
1	Температура	210	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	23	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	27898	кг/ч	Энтальпия	-0.08	Гкал/ч
1	Молярный расход	972	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	27898	кг/ч	Плотность	0.729	кг/м³
1	Молярный расход	972	кмол/ч	Вязкость	0.025	сПз
1	Нормальный объемный расход	23375	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0369	Вт/м °C
1	Объемный расход	38293	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-85	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	0.991	
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	74.36	20745	76.21	741	
1	Кислород	22.85	6374	20.50	199	
1	Вода	1.47	410	2.34	23	

Поток № 340

Общий поток					
1	Температура	210	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	23	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	49829	кг/ч	Энтальпия	-0.15 Гкал/ч
1	Молярный расход	1736	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	49829	кг/ч	Плотность	0.729 кг/м³
1	Молярный расход	1736	кмол/ч	Вязкость	0.025 сПз
1	Нормальный объемный расход	41750	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0369 Вт/м °C
1	Объемный расход	68396	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-85 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38
				Сжимаемость	1.00
				Удельная масса по воздуху	0.991
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.28	636	0.92	16
1	Двуокись углерода	0.04	22	293 ppm	1
1	Азот	74.36	37054	76.21	1323
1	Кислород	22.85	11384	20.50	356
1	Вода	1.47	733	2.34	41

Поток № 342

	Общий поток				
1	Температура	210	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	23	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	49829	кг/ч	Энтальпия	-0.15 Гкал/ч
1	Молярный расход	1736	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	49829	кг/ч	Плотность	0.729 кг/м³
1	Молярный расход	1736	кмол/ч	Вязкость	0.025 сПз
1	Нормальный объемный расход	41750	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0369 Вт/м °C
1	Объемный расход	68396	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-85 ккал/кмоль
1				Коэффициент теплоемкости	1.38
1				Сжимаемость	1.00
1				Удельная масса по воздуху	0.991
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.28	636	0.92	16
1	Двуокись углерода	0.04	22	293 ppm	1
1	Азот	74.36	37054	76.21	1323
1	Кислород	22.85	11384	20.50	356
1	Вода	1.47	733	2.34	41

Поток № 345

	Общий поток				
1	Температура	210	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	18	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	49829	кг/ч	Энтальпия	-0.15 Гкал/ч
1	Молярный расход	1736	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43 кДж/нм³
	Паровая фаза				
1	Массовый расход	49829	кг/ч	Плотность	0.725 кг/м³
1	Молярный расход	1736	кмол/ч	Вязкость	0.025 сПз
1	Нормальный объемный расход	41750	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0369 Вт/м °C
1	Объемный расход	68757	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.04 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	-85 ккал/кмоль
1				Коэффициент теплоемкости	1.38
1				Сжимаемость	1.00
1				Удельная масса по воздуху	0.991
	Состав общего потока				
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.28	636	0.92	16
1	Двуокись углерода	0.04	22	293 ppm	1
1	Азот	74.36	37054	76.21	1323
1	Кислород	22.85	11384	20.50	356
1	Вода	1.47	733	2.34	41

Поток № 360

Общий поток					
1	Температура	232	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	160	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	27898	кг/ч	Энтальпия	0.07 Гкал/ч
1	Молярный расход	972	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	27898	кг/ч	Плотность	0.790 кг/м³
1	Молярный расход	972	кмол/ч	Вязкость	0.026 сПз
1	Нормальный объемный расход	23375	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0383 Вт/м °C
1	Объемный расход	35315	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.05 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	73 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38
				Сжимаемость	1.00
				Удельная масса по воздуху	0.991
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	74.36	20745	76.21	741
1	Кислород	22.85	6374	20.50	199
1	Вода	1.47	410	2.34	23

Поток № 370

Поток № 380						
	Общий поток					
1	Температура	232	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	160	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	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43	кДж/нм³
	Паровая фаза					
1	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	0.790	кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.026	сПз
1	Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0383	Вт/м °C
	Объемный расход	0.0016	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.05	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	73	ккал/кмоль
				Козэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	0.991	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
	Аргон	1.28	0	0.92	0	
	Двуокись углерода	0.04	0	293 ppm	0	
	Азот	74.36	0	76.21	0	
	Кислород	22.85	0	20.50	0	
	Вода	1.47	0	2.34	0	

Поток № 384

Общий поток					
1	Температура	232	°C	Тип фазы	Пар
1	Давление	160	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100 %
1	Массовый расход	27403	кг/ч	Энтальпия	0.07 Гкал/ч
1	Молярный расход	954	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0 кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43 кДж/нм³
Паровая фаза					
1	Массовый расход	27403	кг/ч	Плотность	0.790 кг/м³
1	Молярный расход	954	кмол/ч	Вязкость	0.026 сПз
1	Нормальный объемный расход	22960	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0383 Вт/м °C
1	Объемный расход	34688	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.05 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	73 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38
				Сжимаемость	1.00
				Удельная масса по воздуху	0.991
Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
1	Аргон	1.28	350	0.92	9
	Двуокись углерода	0.04	12	293 ppm	0
1	Азот	74.36	20377	76.21	727
1	Кислород	22.85	6260	20.50	196
1	Вода	1.47	403	2.34	22

Поток № 385

Общий поток						
1	Температура	232	°C	Тип фазы	Пар	
1	Давление	160	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	27403	кг/ч	Энтальпия	0.07	Гкал/ч
1	Молярный расход	954	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	43	кДж/нм³
Паровая фаза						
1	Массовый расход	27403	кг/ч	Плотность	0.790	кг/м³
1	Молярный расход	954	кмол/ч	Вязкость	0.026	сПз
1	Нормальный объемный расход	22960	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0383	Вт/м °C
1	Объемный расход	34688	м³/ч	Удельная теплоемкость	1.05	кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	28.71	кг/кмол	Удельная энтальпия	73	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.38	
				Сжимаемость	1.00	
				Удельная масса по воздуху	0.991	
Состав общего потока						
	Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч	
1	Аргон	1.28	350	0.92	9	
	Двуокись углерода	0.04	12	293 ppm	0	
1	Азот	74.36	20377	76.21	727	
1	Кислород	22.85	6260	20.50	196	
1	Вода	1.47	403	2.34	22	

Поток № 530

	Общий поток						
	Температура	33	°C	Тип фазы		жидкость	
	Давление	2942	мбар изб.	Доля паров (по массе)		0	%
1	Массовый расход	66500	кг/ч	Энтальпия		-251.62	Гкал/ч
1	Молярный расход	3691	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	66500	кг/ч	Плотность		995	кг/м³
1	Молярный расход	3691	кмол/ч	Вязкость		0.76	сПз
	Объемный расход	67	м³/ч	Теплопроводность		0.613	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	66.6	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия		-68166	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		
1	Вода	100.00	66500	100.00	3691		

Поток № 540

	Общий поток					
	Температура	25	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	3923	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
	Массовый расход	630	кг/ч	Энтальпия	-2.39	Гкал/ч
	Молярный расход	35	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/кг
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	2436	кДж/кг
	Жидкая фаза					
	Массовый расход	630	кг/ч	Плотность	997	кг/м³
	Молярный расход	35	кмол/ч	Вязкость	0.89	сПз
	Объемный расход	0.63	м³/ч	Теплопроводность	0.602	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	0.6	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-68305	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	73	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	
	Состав общего потока					
	Наименование компонента	вес %		кг/ч	моль%	кмол/ч
	Вода	100.00		630	100.00	35

Поток № 560

	Общий поток					
	Температура	25	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	3923	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
	Массовый расход	4900	кг/ч	Энтальпия	-18.58	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	997	кг/м³
	Молярный расход	272	кмол/ч	Вязкость	0.89	сПз
	Объемный расход	4.9	м³/ч	Теплопроводность	0.602	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	4.9	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-68305	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	73	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 № 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	14320	кг/ч	Энтальпия	-53.51	Гкал/ч
1	Молярный расход	795	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	14320	кг/ч	Плотность	972	кг/м³
1	Молярный расход	795	кмол/ч	Вязкость	0.35	сПз
	Объемный расход	15	м³/ч	Теплопроводность	0.664	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	14.3	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		14320	100.00	795

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%
	Вода	100.00		55	100.00
					кмол/ч
					3

Поток № 605

	Общий поток					
	Температура	105	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	14960	кг/ч	Энтальпия	-55.52	Гкал/ч
1	Молярный расход	830	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	14960	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	830	кмол/ч	Вязкость	0.27	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.679	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	15	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		14960	100.00	830

Поток № 606

	Общий поток					
	Температура	80	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	14320	кг/ч	Энтальпия	-53.51	Гкал/ч
1	Молярный расход	795	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	14320	кг/ч	Плотность	972	кг/м³
1	Молярный расход	795	кмол/ч	Вязкость	0.35	сПз
	Объемный расход	15	м³/ч	Теплопроводность	0.664	Вт/м °C
1	Стандартный объемный расход	14.3	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		14320	100.00	795

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

Таблица потоков

Поток № 608

	Общий поток					
	Температура	105	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	211	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	14960	кг/ч	Энтальпия	-55.52	Гкал/ч
1	Молярный расход	830	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	14960	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	830	кмол/ч	Вязкость	0.27	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.679	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	15	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		14960	100.00	830

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%
	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	14960	кг/ч	Энтальпия	-55.43	Гкал/ч
1	Молярный расход	830	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	14960	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	830	кмол/ч	Вязкость	0.26	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.682	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	15	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		14960	100.00	830

Таблица потоков

Поток № 620

	Общий поток					
	Температура	110	°C	Тип фазы	жидкость	
	Давление	78500	мбар изб.	Доля паров (по массе)	0	%
1	Массовый расход	14960	кг/ч	Энтальпия	-55.43	Гкал/ч
1	Молярный расход	830	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	14960	кг/ч	Плотность	954	кг/м³
1	Молярный расход	830	кмол/ч	Вязкость	0.26	сПз
	Объемный расход	16	м³/ч	Теплопроводность	0.682	Вт/м °C
	Стандартный объемный расход	15	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		14960	100.00	830

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
				Коэффициент теплоемкости	1.26	
				Сжимаемость	0.968	
				Удельная масса по воздуху	0.622	
Жидкая фаза						
1	Массовый расход	310	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	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

Поток № 680

Общий поток						
Температура	183	°C	Тип фазы		Пар	
Давление	9807	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	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно		1825	кДж/нм³
Паровая фаза						
Массовый расход	0	кг/ч	Плотность		5.54	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость		0.016	сПз
Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность		0.0323	Вт/м °C
Объемный расход	0	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	
Вода	100.00		0	100.00	0	

Таблица потоков

Поток № 681

	Общий поток				
	Температура	158	°C	Тип фазы	Пар
	Давление	1961	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	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825 кДж/нм³
	Паровая фаза				
	Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	1.52 кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.015 сПз
1	Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0283 Вт/м °C
	Объемный расход	0	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.12 кДж/кг °C
1	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56802 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
	Вода	100.00	0	100.00	0

Поток № 685

	Общий поток				
	Температура	120	°C	Тип фазы	жидкость
	Давление	981	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	943 кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.23 сПз
	Объемный расход	0	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%
	Вода	100.00		0	100.00
					кмол/ч
					0

Поток № 690

	Общий поток					
	Температура	183	°C	Тип фазы	Пар	
	Давление	9807	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
1	Массовый расход	695	кг/ч	Энтальпия	-2.19	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	695	кг/ч	Плотность	5.54	кг/м³
	Молярный расход	39	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
1	Нормальный объемный расход	927	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0323	Вт/м °C
1	Объемный расход	125	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		695	100.00	39

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	695	кг/ч	Энтальпия	-2.19	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	695	кг/ч	Плотность	0.622	кг/м³
	Молярный расход	39	кмол/ч	Вязкость	0.014	сПз
1	Нормальный объемный расход	927	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0273	Вт/м °C
1	Объемный расход	1117	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		695	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	14650	кг/ч	Энтальпия	-46.17	Гкал/ч
1	Молярный расход	813	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	14650	кг/ч	Плотность	30.5	кг/м³
1	Молярный расход	813	кмол/ч	Вязкость	0.020	сПз
1	Нормальный объемный расход	19562	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0522	Вт/м °C
	Объемный расход	480	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		14650	100.00	813

Общий поток

Температура	191	°C	Тип фазы	Пар	
Давление	11768	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	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³

Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	6.50	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0334	Вт/м °С
Объемный расход	0	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.71	кДж/кг °С
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56772	ккал/кмол
			Коэффициент теплоемкости	1.19	
			Сжимаемость	0.917	
			Удельная масса по воздуху	0.622	

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Вода	100.00	0	100.00	0

Общий поток

Температура	191	°C	Тип фазы	Пар	
Давление	11768	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	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³

Массовый расход	0	кг/ч	Плотность	6.50	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0334	Вт/м °С
Объемный расход	0	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.71	кДж/кг °
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56772	ккал/кмол
			Кэффициент теплоемкости	1.19	
			Сжимаемость	0.917	
			Удельная масса по воздуху	0.622	

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Вода	100.00	0	100.00	0

Общий поток

Температура	191	°C	Тип фазы	Пар	
Давление	11768	мбар изб.	Доля паров (по массе)	100	%
Массовый расход	14650	кг/ч	Энтальпия	-46.17	Гкал/ч
Молярный расход	813	кмол/ч	Низшая теплота сгорания	0	кДж/нм³
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Высшая теплотворная способно	1825	кДж/нм³

Массовый расход	14650	кг/ч	Плотность	6.50	кг/м³
Молярный расход	813	кмол/ч	Вязкость	0.016	сПз
Нормальный объемный расход	19562	Rнм³/ч	Теплопроводность	0.0334	Вт/м °С
Объемный расход	2255	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.71	кДж/кг °С
Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Удельная энтальпия	-56772	ккал/кмол
			Коэффициент теплоемкости	1.19	
			Сжимаемость	0.917	
			Удельная масса по воздуху	0.622	

Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Вода	100.00	14650	100.00	813

Общий поток

Паровая фаза	
--------------	--

[illegible]

Вода	
------	--

Общий поток

Массовый расх	
---------------	--

[illegible]1-бутен

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 °С
Объемный расход	0.0005	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.72	кДж/кг °
Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-5796	ккал/кмол
			Коэффициент теплоемкости	1.23	
			Сжимаемость	0.998	
			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-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

Общий поток

Температура	80	°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 № 920

Общий поток					
Температура	37	°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	5.54	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.019	сПз
Нормальный объемный расход	0	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0260	Вт/м °C
Объемный расход	0	м³/ч	Удельная теплоемкость	0.99	кДж/кг °C
Молекулярная масса	28.97	кг/кмол	Удельная энтальпия	54	ккал/кмоль
			Коэффициент теплоемкости	1.41	
			Сжимаемость	0.998	
			Удельная масса по воздуху	1.00	
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	75.47	0	78.04	0	
Кислород	23.19	0	20.99	0	

Поток № 994

	Общий поток				
Температура	37	°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

ЯНОС Мокрый катализ 2				HALDOR TOPSØE 		
				Document ID		
				S-05244	P43062 RU	1
Таблица потоков				Job no.	Doc. no.	Rev.
				Page	Item no.	
				36 of 40		
Поток № 995						
Общий поток						
Температура		37	°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		1.59 кг/м³
Молярный расход		0	кмол/ч	Вязкость		0.011 сПз
Нормальный объемный расход		1	Рнм³/ч	Теплопроводность		0.0678 Вт/м °C
Объемный расход		0.47	м³/ч	Удельная теплоемкость		2.56 кДж/кг °C
Молекулярная масса		16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия		-6247 ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости		1.24
				Сжимаемость		0.997
				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						

	Общий поток
Всего	708
Мужчины	690
Женщины	18
Средний возраст	37 лет
Средняя продолжительность жизни	74 года
Среднее образование	10 класс
Средний доход в месяц	10 тысяч рублей
Средняя зарплата	15 тысяч рублей
Средняя пенсия	10 тысяч рублей
Средняя стоимость жилья	1 млн рублей
Средняя стоимость автомобиля	1 млн рублей
Средняя стоимость земельного участка	1 млн рублей
Средняя стоимость бизнеса	1 млн рублей
Средняя стоимость недвижимости	1 млн рублей
Средняя стоимость имущества	1 млн рублей
Средняя стоимость активов	1 млн рублей
Средняя стоимость пассивов	1 млн рублей
Средняя стоимость капитала	1 млн рублей
Средняя стоимость долгов	1 млн рублей
Средняя стоимость обязательств	1 млн рублей
Средняя стоимость ресурсов	1 млн рублей
Средняя стоимость возможностей	1 млн рублей
Средняя стоимость перспектив	1 млн рублей
Средняя стоимость надежд	1 млн рублей
Средняя стоимость мечтаний	1 млн рублей
Средняя стоимость фантазий	1 млн рублей
Средняя стоимость иллюзий	1 млн рублей
Средняя стоимость грез	1 млн рублей
Средняя стоимость сновидений	1 млн рублей
Средняя стоимость видений	1 млн рублей
Средняя стоимость предвидений	1 млн рублей
Средняя стоимость пророчеств	1 млн рублей
Средняя стоимость знаменований	1 млн рублей
Средняя стоимость чудес	1 млн рублей
Средняя стоимость волшебств	1 млн рублей
Средняя стоимость магии	1 млн рублей
Средняя стоимость колдовства	1 млн рублей
Средняя стоимость заклинаний	1 млн рублей
Средняя стоимость ритуалов	1 млн рублей
Средняя стоимость обрядов	1 млн рублей
Средняя стоимость церемоний	1 млн рублей
Средняя стоимость торжеств	1 млн рублей
Средняя стоимость праздников	1 млн рублей
Средняя стоимость фестивалей	1 млн рублей
Средняя стоимость концертов	1 млн рублей
Средняя стоимость спектаклей	1 млн рублей
Средняя стоимость фильмов	1 млн рублей
Средняя стоимость книг	1 млн рублей
Средняя стоимость газет	1 млн рублей
Средняя стоимость журналов	1 млн рублей
Средняя стоимость альбомов	1 млн рублей
Средняя стоимость дисков	1 млн рублей
Средняя стоимость видео	1 млн рублей
Средняя стоимость фотографий	1 млн рублей
Средняя стоимость рисунков	1 млн рублей
Средняя стоимость скульптур	1 млн рублей
Средняя стоимость картин	1 млн рублей
Средняя стоимость изделий	1 млн рублей
Средняя стоимость вещей	1 млн рублей
Средняя стоимость предметов	1 млн рублей
Средняя стоимость объектов	1 млн рублей
Средняя стоимость существ	1 млн рублей
Средняя стоимость явлений	1 млн рублей
Средняя стоимость процессов	1 млн рублей
Средняя стоимость действий	1 млн рублей
Средняя стоимость событий	1 млн рублей
Средняя стоимость фактов	1 млн рублей
Средняя стоимость случаев	1 млн рублей
Средняя стоимость инцидентов	1 млн рублей
Средняя стоимость происшествий	1 млн рублей
Средняя стоимость катастроф	1 млн рублей
Средняя стоимость бедствий	1 млн рублей
Средняя стоимость несчастных случаев	1 млн рублей
Средняя стоимость аварий	1 млн рублей
Средняя стоимость пожаров	1 млн рублей
Средняя стоимость наводнений	1 млн рублей
Средняя стоимость землетрясений	1 млн рублей
Средняя стоимость ураганов	1 млн рублей
Средняя стоимость гроз	1 млн рублей
Средняя стоимость молний	1 млн рублей
Средняя стоимость дождей	1 млн рублей
Средняя стоимость снега	1 млн рублей
Средняя стоимость льда	1 млн рублей
Средняя стоимость тумана	1 млн рублей
Средняя стоимость ветра	1 млн рублей
Средняя стоимость солнца	1 млн рублей
Средняя стоимость луны	1 млн рублей
Средняя стоимость звезд	1 млн рублей
Средняя стоимость планет	1 млн рублей
Средняя стоимость комет	1 млн рублей
Средняя стоимость метеоров	1 млн рублей
Средняя стоимость астероидов	1 млн рублей
Средняя стоимость космоса	1 млн рублей
Средняя стоимость вселенной	1 млн рублей
Средняя стоимость бытия	1 млн рублей
Средняя стоимость существования	1 млн рублей
Средняя стоимость жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость смерти	1 млн рублей
Средняя стоимость бессмертия	1 млн рублей
Средняя стоимость вечности	1 млн рублей
Средняя стоимость времени	1 млн рублей
Средняя стоимость пространства	1 млн рублей
Средняя стоимость материи	1 млн рублей
Средняя стоимость энергии	1 млн рублей
Средняя стоимость информации	1 млн рублей
Средняя стоимость сознания	1 млн рублей
Средняя стоимость души	1 млн рублей
Средняя стоимость духа	1 млн рублей
Средняя стоимость разума	1 млн рублей
Средняя стоимость сердца	1 млн рублей
Средняя стоимость печени	1 млн рублей
Средняя стоимость желудка	1 млн рублей
Средняя стоимость кишечника	1 млн рублей
Средняя стоимость легких	1 млн рублей
Средняя стоимость почек	1 млн рублей
Средняя стоимость мочевого пузыря	1 млн рублей
Средняя стоимость матки	1 млн рублей
Средняя стоимость простаты	1 млн рублей
Средняя стоимость семявыводящих путей	1 млн рублей
Средняя стоимость влагалища	1 млн рублей
Средняя стоимость шейки матки	1 млн рублей
Средняя стоимость эндометрия	1 млн рублей
Средняя стоимость фолликулов	1 млн рублей
Средняя стоимость сперматозоидов	1 млн рублей
Средняя стоимость яйцеклеток	1 млн рублей
Средняя стоимость эмбрионов	1 млн рублей
Средняя стоимость плодных оболочек	1 млн рублей
Средняя стоимость плаценты	1 млн рублей
Средняя стоимость родов	1 млн рублей
Средняя стоимость беременности	1 млн рублей
Средняя стоимость менструации	1 млн рублей
Средняя стоимость климакса	1 млн рублей
Средняя стоимость менопаузы	1 млн рублей
Средняя стоимость постменопаузы	1 млн рублей
Средняя стоимость перименопаузы	1 млн рублей
Средняя стоимость андропаузы	1 млн рублей
Средняя стоимость старости	1 млн рублей
Средняя стоимость молодости	1 млн рублей
Средняя стоимость зрелости	1 млн рублей
Средняя стоимость детства	1 млн рублей
Средняя стоимость юности	1 млн рублей
Средняя стоимость отрочества	1 млн рублей
Средняя стоимость подросткового возраста	1 млн рублей
Средняя стоимость взрослости	1 млн рублей
Средняя стоимость зрелости	1 млн рублей
Средняя стоимость старости	1 млн рублей
Средняя стоимость долголетия	1 млн рублей
Средняя стоимость кратчайшей жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой длинной жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой короткой жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой долгой жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой лучшей жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой худшей жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой красивой жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой уродливой жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой интересной жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой скучной жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой приятной жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой неприятной жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой счастливой жизни	1 млн рублей
Средняя стоимость самой несчастливой жизни	

Температура	37	°С	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	1.59	кг/м³
Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.011	сПз
Нормальный объемный расход	1	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0678	Вт/м °С
Объемный расход	0.47	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.56	кДж/кг °С
Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-6247	ккал/кмоль
			Коэффициент теплоемкости	1.24	
			Сжимаемость	0.997	
			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-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 № 999

	Общий поток				
	Температура	37	°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	
--------------	--

Паровая фаза						
	Массовый расход	1	кг/ч	Плотность	1.59	кг/м³
	Молярный расход	0	кмол/ч	Вязкость	0.011	сПз
	Нормальный объемный расход	1	Рнм³/ч	Теплопроводность	0.0678	Вт/м °С
	Объемный расход	0.46	м³/ч	Удельная теплоемкость	2.56	кДж/кг °С
	Молекулярная масса	16.59	кг/кмол	Удельная энтальпия	-6247	ккал/кмоль
				Коэффициент теплоемкости	1.24	
				Сжимаемость	0.997	
				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-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 °С
	Стандартный объемный расход	100.1	Стм³/ч (60°F)	Удельная энтальпия	-67857	ккал/кмоль
	Молекулярная масса	18.02	кг/кмол	Коэффициент теплоемкости		
				Поверхн. натяжение	68	дин/см
				Удельная масса по воде	1.000	

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

Состав общего потока				
Наименование компонента	вес %	кг/ч	моль%	кмол/ч
Вода	100.00	100000	100.00	5551

L7	1856352(M01)
----	--------------