Химический процесс

Практические занятия

Π3 Nº 1 Пересчет составов смесей Расчет состава исходной смеси

Дан объемный состав смеси. Пересчитать его в массовый.

Исходные данные		8	EW EW			
Компонент	% 06	M ³	% моль	КМОЛЬ	КГ	% масс
O ₂	21,1				1 1111	2
N_2	69,8					
NH ₃	9,1				47.	
Итого	100					

• Объемный состав смеси:

Исходные данные		Расчет массового состава смеси						
Компонент	% o6	M ³	% моль	кмоль	КГ	% масс		
O ₂	21,1	21,1	21,1	0,942	30,14	24,25		
N ₂	69,8	69, 8	69, 8	3,116	87,25	70,20		
NH ₃	9,1	9,1	9,1	0,406	6,9	5,56		
Итого	100	100	100	4,464	124,29	100		

 Рассчитать объемный и мольный состав грозненского газа:

Компонент	% масс.	KL	кмоль	M ³	% моль	% об.
CH₄	80,7					
C ₂ H ₆	2,5		73			
C₃H ₈	2,8	9				
C ₄ H ₁₀	8,4					
C5H12	5,6					
ИТОГО	100	9				

Объемный и мольный состав грозненского газа:

Компонент	% масс.	КГ	кмоль	M ³	% моль	% об.	Мм
CH ₄	80,7	80,7	5,04	112,98	93,2	93,2	16
C_2H_6	2,5	2,5	0,08	1,87	1,5	1,5	30
C_3H_8	2,8	2,8	0,06	1,42	1,2	1,2	44
C_4H_{10}	8,4	8,4	0,14	3,24	2,7	2,7	58
C ₅ H ₁₂	5,6	5,6	0,08	1,74	1,4	1,4	72
ИТОГО	100	примем 100	5,40	121,25	100	100	

Рассчитать количество компонентов на 8300 кг/ч грозненского газа в условиях предыдущей задачи

Компонент	кг/ч	кмоль/ч	м ³ /ч
CH ₄	2,000,000		
C ₂ H ₆			
C ₃ H ₈			(3)
C ₄ H ₁₀			Ø
C ₅ H ₁₂			
ИТОГО	8300		

Количество компонентов грозненского газа в пересчете на 8300 кг/ч

Компонент	% масс.	кг/ч	кмоль/ч	м ³ /ч	MM
CH ₄	80,7	6698,1	419	9377,3	16
C_2H_6	2,5	207,5	7	154,9	30
C_3H_8	2,8	232,4	5	118,3	44
$\mathrm{C_4H_{10}}$	8,4	697,2	12	269,3	58
C_5H_{12}	5,6	464,8	6	144,6	72
ИТОГО	100	8300	449	10064,5	

- Приготовить 3 т смеси по следующей рецептуре
 % масс: изобутен 17,6; изопрен 0,6;
 хлористый метил 81,8.
- Найти загрузку каждого компонента.
- Приготовить смесь, если имеется 0,35 т изопрена.

- Рассчитать объемный состав потока, полученного смешением технического аммиака и воздуха.
- Техн. аммиак $1000 \text{ м}^3/\text{ч}$ (NH₃—95 % об; CH₄—5 % об.)
- Воздух 2000 м³/ч

Приготовить 640 кг смеси газов,
 взятых в мольном соотношении

$$SO_2 : O_2 = 1:1.$$

- Рассчитать массовый, мольный и объемный составы смеси бензола и толуола, взятых в мольном соотношении 1:1.
- Мм бензола = 78 кг/кмоль; ρ = 879 кг/м³;
- Мм толуола = 92 кг/кмоль; ρ = 867 кг/м³.

- На проведение процесса требуется 42 кмоль кислорода. Поток окислителя получают смешением воздуха с техническим кислородом. Концентрация О₂ в смеси должна составлять 30 % об. Определить массу, объем и число кмолей смешиваемых потоков.
- Состав технического кислорода, % моль:
- Кислород 96;
- A30T − 4.

ПЗ № 2 Расчет состава реакционной смеси

• Для реакции A+2B=2R+S определить степень превращения вещества B и состав реакционной смеси, если $x_A=0,62$; $C_{A0}=1$ кмоль/м 3 ; $C_{B0}=1,54$ кмоль/м 3

• В реакторе протекают реакции

Начальные концентрации, кмоль/м³:

$$C_{A0}=2$$
; $C_{B0}=2,3$; $C_{R0}=C_{S0}=C_{T0}=0$.

Выходные концентрации, кмоль/м³:

$$C_A = 1,1; C_S = 0,3; C_R = 0,2.$$

 Определить степени превращения вещества В по реакциям, селективность А по продукту Т, химический выход продукта S и его выход от исходного сырья В.

• Рассчитать молярный и массовый составы реакционной смеси реакции $2H_2S + 3O_2 \rightarrow 2SO_2 + 2H_2O$

• Реагенты подают в реактор в стехиометрическом мольном соотношении $H_2S:O_2=2:3$. Конверсия сероводорода $x_{c/B}=16$ %.

 Рассчитать массовый состав (в % масс) реакционной смеси реакции

$$SO_2 + 0.5O_2 \rightarrow SO_3$$

• В качестве сырья используется печной газ, который поступает из печей обжига колчедана, и воздух. Состав печного газа, % моль:

$$SO_2 -7; O_2 -11; N_2 -82.$$

Реагенты загружают в реактор в мольном соотношении $SO_2:O_2 = 1:2$. Конверсия диоксида серы $x_{\pi/c} = 80 \%$.

 Рассчитать мольно-объемную концентрацию компонентов реакционной смеси для рабочих условий и стандартного состояния для реакции

$$NO + 0.5O_2 \rightarrow NO_2$$

 Количество смеси, поступающей в реактор окисления аммиака, 100 кмоль, ее состав, % моль:

$$NO-9$$
; NO_2-1 ; N_2-82 ; O_2-8 .

Условия реакции окисления: t=20 °C; п=19,6·10⁴ Па.
 Конверсия NO составляет 80 %.

 При проведении последовательной реакции дегидрирования

$$C_4H_{10} \rightarrow C_4H_8 \rightarrow C_4H_6$$

- Частные степени превращения бутана в бутилен и в бутадиен составляют соответственно 0,38 и 0,04.
- Рассчитать состав полученной реакционной смеси, общую степень превращения бутана, интегральную селективность и выход бутилена, если исходное количество бутана 21 моль.