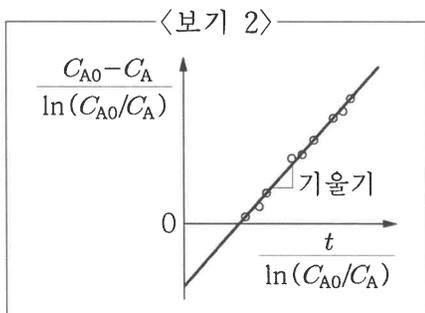


1. 등은 회분식 반응기에서 <보기 1>의 반응속도식을 가지는 액상 반응 $A \rightarrow R$ 을 진행한다. 반응시간(t)에 따른 반응물 A의 몰농도(C_A) 변화를 <보기 2>와 같이 그래프로 나타낼 때, 그래프의 기울기로 가장 옳은 것은? (단, C_{A0} 는 반응물 A의 초기 몰농도이며, C_A 는 시간 t 에서 A의 농도이다.)

<보기 1>

$$-r_A = \frac{k_1 C_A}{1 + k_2 C_A}$$

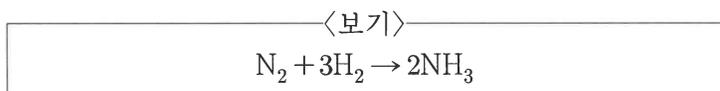


- ① k_1
- ② k_2
- ③ $\frac{k_2}{k_1}$
- ④ $\frac{k_1}{k_2}$

2. 이상기체 거동을 보이는 기체 A를 플러그흐름반응기(PFR)에 공급하여 반응 $A \rightarrow 3R$ 을 진행한다. 이때, 공급 반응물은 50% A와 50% 비활성 기체의 몰비율로 구성된다. 반응기 내부에서 온도(T)와 압력(P)이 변화할 때, 반응물 A의 몰농도(C_A)와 전转化率(X)의 관계식으로 가장 옳은 것은? (단, 반응기 입구에서 반응물 A의 몰농도는 C_{A0} , 온도는 T_0 , 압력은 P_0 이다.)

- ① $C_A = \frac{C_{A0}(1-X)}{1+X} \left(\frac{T_0}{T} \right) \left(\frac{P_0}{P} \right)$
- ② $C_A = \frac{C_{A0}(1-X)}{1+2X} \left(\frac{T_0}{T} \right) \left(\frac{P_0}{P} \right)$
- ③ $C_A = \frac{C_{A0}(1-X)}{1+X} \left(\frac{T_0}{T} \right) \left(\frac{P}{P_0} \right)$
- ④ $C_A = \frac{C_{A0}(1-X)}{1+2X} \left(\frac{T}{T_0} \right) \left(\frac{P_0}{P} \right)$

3. 질소와 수소가 반응하여 암모니아를 생성하는 균일계 기상 반응이 <보기>와 같이 일어나고 있다. 이때 r_{N_2} 와 r_{H_2} 의 관계로 가장 옳은 것은?

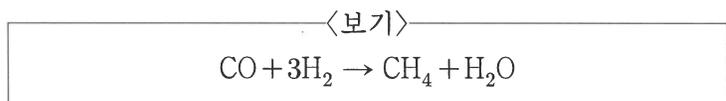


- ① $r_{N_2} = \frac{1}{3}r_{H_2}$
- ② $r_{N_2} = r_{H_2}$
- ③ $r_{N_2} = \frac{3}{2}r_{H_2}$
- ④ $r_{N_2} = 3r_{H_2}$

4. 일산화질소의 산화 반응 $2NO + O_2 \rightarrow 2NO_2$ 의 총 반응 차수는? (단, 비가역 기초반응으로 가정한다.)

- ① 1
- ② 2
- ③ 3
- ④ 4

5. <보기>의 반응이 등은 플러그흐름반응기(PFR)에서 진행된다. 20 mol min^{-1} CO와 30 mol min^{-1} H_2 가 반응기로 유입되어 H_2 의 전转化率이 50%에 도달하였을 때, 반응기 출구에서 CH_4 의 몰유량의 값[mol min^{-1}]은? (단, CH_4 , H_2O 는 초기 상태에서 존재하지 않는다.)



- ① 2
- ② 5
- ③ 10
- ④ 15

6. 순수한 반응물 A가 있는 등은 회분식 반응기(반응용액 부피 20 L)에서 비가역 액상 1차 기초반응 $A \rightarrow B$ 를 2시간 진행하였을 때, 반응물 A가 30% 소모되었다. 이 반응을 회분식 반응기와 같은 온도와 압력의 플러그흐름반응기(PFR)에서 진행하고자 한다. 순수한 반응물 A를 부피유량 4 L/h로 공급할 때, 회분식 반응기와 동일한 A의 전转化率을 얻기 위해 필요한 플러그흐름반응기 부피의 값[L]은?

- ① 2.5
- ② 5
- ③ 8
- ④ 20

7. 1차 반응을 1,000 K에서 진행하면 반응속도상수(k)는 100 h^{-1} 이고, 2,000 K에서 진행하면 200 h^{-1} 이다. 반응속도상수(k)가 25 h^{-1} 일 때의 반응온도의 값[K]은? (단, 반응속도상수는 Arrhenius 관계식을 따른다.)

- ① 100
- ② 250
- ③ 500
- ④ 750

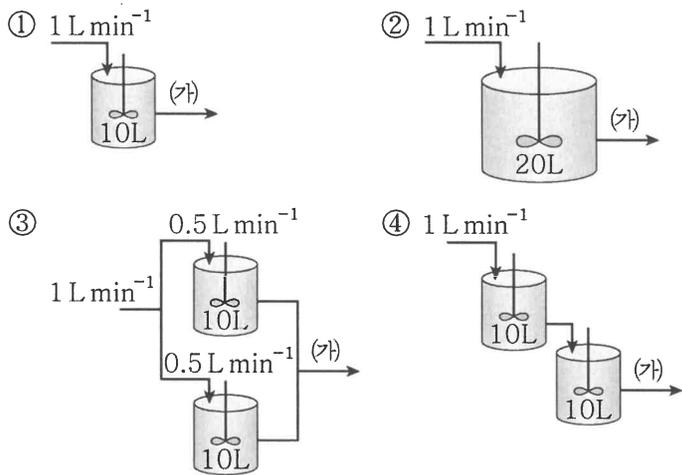
17. <보기>의 기상 반응이 등은 등압 연속교반탱크반응기(CSTR)에서 진행된다. 60 mol% A, 20 mol% B, 20 mol% 비활성 물질로 구성된 반응물이 10 L min⁻¹ 부피 유량으로 반응기에 공급될 때, 반응기 출구에서 반응물 B의 전환율 50%를 얻기 위해 필요한 반응기의 부피의 값[L]은?

<보기>

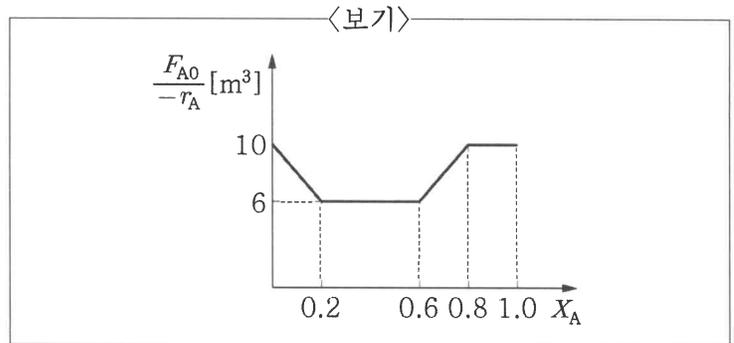
- $2A + B \xrightleftharpoons[k_{-1}]{k_1} C + D$
- $-r_B = k_1 C_B - k_{-1} C_C$
- $k_1 = 1.8 \text{ min}^{-1}, k_{-1} = 0.9 \text{ min}^{-1}$

- ① 2
- ② 4
- ③ 5
- ④ 10

18. A → B 액상 기초반응을 1 L min⁻¹의 순수한 A를 반응물로 이용하여 다양한 연속교반탱크반응기(CSTR)에서 진행하였다. 반응기 출구 (가)에서 A의 전환율이 가장 큰 것은? (단, 반응속도상수는 0.4 min⁻¹이다.)



19. A → B 등은 액상반응을 흐름반응기에서 진행하여 <보기>와 같은 레벤스필 플롯(Levenspiel plot)을 얻었다. 동일한 A의 전환율(X_A)을 얻기 위하여 필요한 연속교반탱크반응기(CSTR)와 플러그흐름반응기(PFR)의 반응기 부피가 같아지는 전환율이 존재하는 구간은? (단, F_{A0}는 반응기로 유입되는 A의 몰유량, -r_A는 A에 대한 반응 속도이다.)



- ① 0 < X_A < 0.2
- ② 0.2 < X_A < 0.6
- ③ 0.6 < X_A < 0.8
- ④ 0.8 < X_A < 1.0

20. 어떤 반응으로부터 화합물 A의 전환율과 반응속도를 측정하여 <보기>와 같은 결과를 얻었다. 직렬로 2개의 연속교반탱크반응기(CSTR)를 연결하여 첫 번째 반응기 출구에서 전환율 60%를 달성하고, 총괄전환율 80%를 달성하는 데 필요한 각각의 반응기 부피의 값[m³]은?

<보기>

X	0.0	0.2	0.4	0.6	0.8
(F _{A0} /-r _A) [m ³]	1.0	5.0	17.0	37.0	65.0

	첫 번째 반응기의 부피	두 번째 반응기의 부피
①	13.0	22.2
②	22.2	13.0
③	22.2	35.1
④	35.1	22.2