

1. $A \rightarrow B$ 인 액상 기초반응이 10L 혼합흐름 반응기(CSTR)에서 진행된다. 반응기로 공급되는 A 의 농도가 1.0mol/L 일 때, 출구에서의 A 의 농도가 0.2mol/L로 측정되었다. 동일한 반응조건으로 직렬 연결된 두 개의 2.5L 혼합흐름 반응기(CSTR)에서 같은 반응을 진행할 때, 두 번째 반응기 출구에서의 A 의 농도[mol/L]는?
- ① 0.2mol/L
② 0.25mol/L
③ 0.5mol/L
④ 0.75mol/L

2. 액상 비가역 2차반응($2A \rightarrow 2R$)을 10m 길이의 플러그 흐름 반응기(PFR)에서 진행한다. 반응기 최종 출구에서의 전화율이 75%이면, 반응기 내 5m 지점에서의 전화율[%]은?
- ① 37.5%
② 40%
③ 50%
④ 60%

3. 혼합흐름 반응기(CSTR)에서 등온 1차 비가역 액상반응 ($A \rightarrow R$)이 진행되고 있다. 전화율이 90%일 때 <보기>의 조건에서 반응기의 부피[L]는?

- <보기>
- 성분 A 의 몰공급속도 $F_{A0} = 10\text{mol/h}$
 - 성분 A 의 초기 농도 $C_{A0} = 2\text{mol/L}$
 - 반응속도상수 $k = 5\text{h}^{-1}$

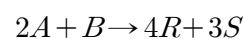
- ① 4.5L
② 9L
③ 18L
④ 36L

4. $A + B \rightarrow C$ 인 반응의 반응차수를 알기 위하여 두 가지 실험을 수행하여 <보기>와 같은 결과를 얻었다. 이 반응의 전체 반응차수는?

- <보기>
- 첫 번째 실험에서는 반응물 B 를 과량으로 하여 $\ln\left(-\frac{dC_A}{dt}\right)$ 을 $\ln C_A$ 의 함수로 도시하였더니, 그래프에서 기울기가 1이었다.
 - 두 번째 실험에서는 반응물 A 를 과량으로 하여 $\ln\left(-\frac{dC_B}{dt}\right)$ 을 $\ln C_B$ 의 함수로 도시했더니, 그래프에서 기울기가 2이었다.

- ① 0차
② 1차
③ 2차
④ 3차

5. <보기>의 반응에서, A 의 생성속도 (r_A)가 $-2\text{mol/m}^3 \cdot \text{s}$ 일 때, $(r_B) \times (r_R)$ 의 값은?



- ① 6
② 2
③ -2
④ -4

6. 실제 반응기의 비이상 흐름 특성을 분석하기 위하여 반드시 필요한 것이 아닌 것은?

- ① 반응기에서 유체의 체류시간 분포
② 흐르는 물질의 응집상태
③ 열역학적 평형상수
④ 용기 내 물질에서 혼합의 빠름 혹은 늦음

7. 혼합흐름 반응기(CSTR)의 부피는 100L이고, 공급 반응물 중 A 의 농도는 $C_{A0} = 1\text{mol/L}$, A 의 몰공급속도는 $F_{A0} = 100\text{mol/min}$ 이다. 부피 변화율이 0이 아닌 경우 공간시간[min]은?

- ① 100min
② 10min
③ 1min
④ 0.1min

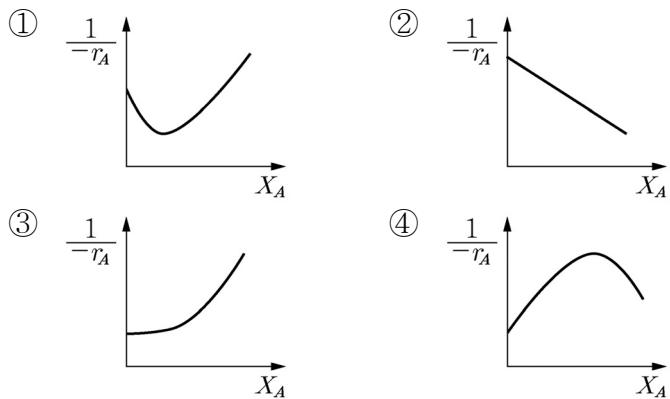
8. 두 개의 플러그흐름 반응기(PFR)를 병렬로 연결하였다. 두 반응기의 크기는 $V_2 = 3V_1$ 이다. 두 흐름에서 동일한 전화율을 얻기 위하여 반응기 부피가 V_2 인 지류로 흘려야 할 반응 공급물의 분율은?

- ① 1/3
② 1/2
③ 2/3
④ 3/4

9. 액상 비가역 2차반응($2A \rightarrow 2R$)을 회분식 반응기(Batch reactor)에서 진행하였다. 반응물 A 가 전화율 25%에 도달하는 데 걸리는 시간이 1시간일 때, 전화율 75%에 도달하는 데 필요한 시간은?

- ① 3시간
② 6시간
③ 9시간
④ 12시간

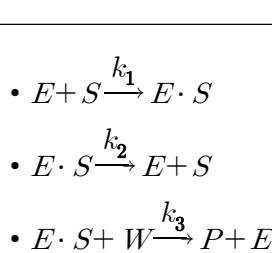
10. 반응물 A 와 미량의 R 을 반응물로 진행하는 $A + R \rightarrow R + R$ 인 자동촉매반응(autocatalytic reaction)에서 A 의 전화율(X_A)과 반응속도($-r_A$)와의 관계에 대한 그래프로 가장 옳은 것은?



11. $A \rightarrow B$ 인 가상 발열반응이 단열 혼합흐름 반응기(CSTR)에서 진행된다. 500K의 순수한 A 가 반응기로 공급되어 전화율 50%를 얻었다면 반응기 온도[K]는? (단, A 와 B 의 열용량은 20cal/mol·K으로 동일하고, 500K에서 반응열 ΔH_r 은 -2000cal/mol이며, 교반기에 의한 일은 무시할 수 있다.)

- ① 800K ② 650K
③ 600K ④ 550K

12. 수용액에서 <보기>의 효소(enzyme, E)와 기질(substrate, S)이 포함된 반응이 보기와 같이 진행되며, 이 반응에 대한 반응속도식을 $-r_s = \frac{V_{\max}(S)}{K_M + (S)}$ 와 같이 미카엘리스-멘텐식(Michaelis-Menten)으로 나타낼 수 있다. 이에 대한 설명으로 옳지 않은 것은? (단, W 는 물, P 는 생성물, $E \cdot S$ 는 효소-기질 복합체, (S) 는 기질(반응물)의 농도, K_M 은 미카엘리스 상수를 나타낸다.)



- ① K_M 은 반응속도가 최대속도일 때의 기질의 농도이다.
② K_M 은 단일 시스템에서 기질에 대한 효소의 인력을 나타낸다.
③ K_M 은 $\frac{k_3(W) + k_2}{k_1}$ 로 나타낼 수 있다.
④ $k_3(W)$ 은 전환수(turnover number)를 나타낸다.

13. 강한 기공확산 저항(Strong pore diffusion resistance) 영역에서 촉매반응이 진행되고 있다. 두께가 2cm인 평판(flat plate) 형 촉매의 Thiele 계수(Thiele modulus)는 40이다. 두께가 1cm인 촉매의 유효성 인자(Effectiveness factor)는? (단, 반응속도상수와 확산계수는 상수이다.)

- ① 0.025
② 0.05
③ 0.1
④ 0.2

14. 플러그흐름 반응기(PFR)에서 $A \xrightarrow{k_1} R \xrightarrow{k_2} S$ 의 단분자형

비가역 연속 1차반응이 일어나며, 부피변화율 $\epsilon=0$, 속도상수는 $k_1 = 1$, $k_2/k_1 = 2$ 이다. A 의 반응기 유입 농도가 $C_{A0}=1.0\text{mol/L}$ 인 경우, R 의 최대 농도[mol/L]는?

- ① $C_{R,\max} = 0.25\text{mol/L}$
② $C_{R,\max} = 0.33\text{mol/L}$
③ $C_{R,\max} = 0.50\text{mol/L}$
④ $C_{R,\max} = 0.67\text{mol/L}$

15. 순수한 기체 A 를 이용하여 고체 촉매 표면에서 다음의 단계를 거치는 반응을 진행한다. A 의 초기분압을 증가 시킴에 따라, A 의 초기 소모속도가 선형적으로 증가한다면 <보기>에서 속도결정단계는?

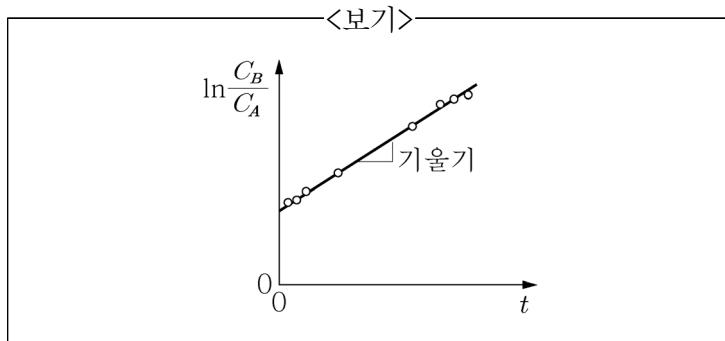
- <보기>—————
- 단계 1 : $A + S \rightleftharpoons A \cdot S$ (A 의 흡착단계)
 - 단계 2 : $A \cdot S \rightleftharpoons B \cdot S$ (표면반응단계)
 - 단계 3 : $B \cdot S \rightleftharpoons B + S$ (B 의 탈착단계)

- ① 단계 1
② 단계 2
③ 단계 3
④ 단계 2와 3

16. 유체 반응물로 둘러싸인 다공성 촉매입자의 유체-고체 반응의 속도결정단계에 영향을 미치는 입자크기가 동일 전화율에 도달하는 시간(t)과 입자크기(R)와의 관계를 나타낸 것 중 ‘화학반응 지배’를 나타낸 것은?

- ① $t \propto R^{1.5 \sim 2.0}$
② $t \propto R^{2.0}$
③ $t \propto R^{1.0}$
④ $t \propto R^{0.5}$

17. 액상 비가역 2차반응($A+B \rightarrow R$)을 회분식 반응기(Batch reactor)에서 진행하면서 반응시간에 따른 반응물 A와 B의 농도 변화를 관찰한 결과, 두 반응물의 농도비(C_B/C_A)와 반응시간(t) 사이의 관계가 <보기>와 같았다. 기울기에 대해 가장 옳게 표현한 것은?
(단, 반응 전 A와 B의 농도는 각각 $C_{A0} = 2\text{mol/L}$, $C_{B0} = 4\text{mol/L}$ 이며, k 는 반응속도상수이다.)

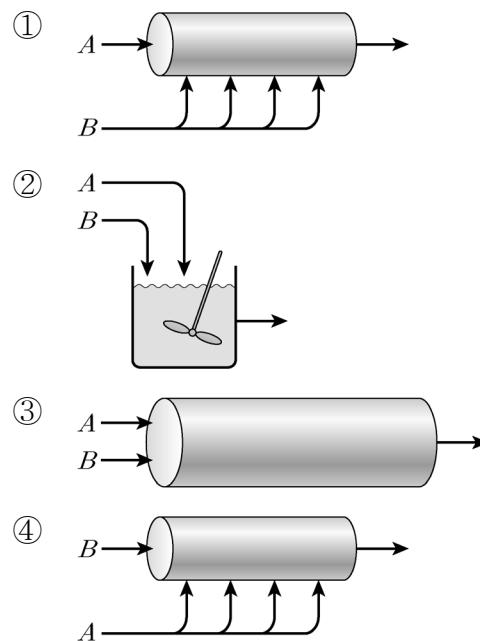
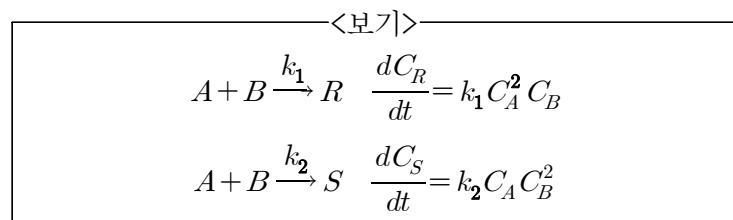


- ① $0.5k$
- ② k
- ③ $2k$
- ④ $4k$

18. $A \rightleftharpoons B$ 인 기상 기초반응을 순수한 A를 이용하여 회분식 반응기(Batch reactor)에서 진행하였다. 400K에서 평형전화율 50%, 800K에서 평형전화율 80%를 얻었다. 이 반응의 반응한 A의 반응열은? (단, R 은 기체상수이며, A와 B의 열용량은 동일하며, 반응열은 반응온도와 무관하다.)

- ① $400R \times \ln 0.25$
- ② $400R \times \ln 4$
- ③ $800R \times \ln 0.25$
- ④ $800R \times \ln 4$

19. <보기>의 병렬 반응에서 생성물 R을 보다 선택적으로 생성하기 위한 반응기 형태로 가장 적합한 것은?



20. 혼합흐름 반응기(CSTR)에서 등온 1차 비가역 기상 반응($A \rightarrow 3R$)이 진행되고 있다. 공급물이 50%의 A와 50%의 불활성물질로 구성되어 있고 전화율이 80%일 때 <보기>의 조건에서 반응속도상수 $k [\text{h}^{-1}]$ 은?

- <보기>
- 혼합흐름 반응기의 부피 $V = 4\text{L}$
 - 공급물의 유량 $v_0 = 2\text{L/h}$
 - 성분 A의 초기 농도 $C_{A0} = 1\text{mol/L}$

- ① 3.6h^{-1}
- ② 2h^{-1}
- ③ 1.8h^{-1}
- ④ 0.4h^{-1}

이 면은 여백입니다.