

# 化学反应工程

(课程代码 05044)

## 注意事项:

1. 本试卷分为两部分，第一部分为选择题，第二部分为非选择题。
2. 应考者必须按试题顺序在答题卡（纸）指定位置上作答，答在试卷上无效。
3. 涂写部分、画图部分必须使用 2B 铅笔，书写部分必须使用黑色字迹签字笔。

## 第一部分 选择题

**一、单项选择题：**本大题共 15 小题，每小题 1 分，共 15 分。在每小题列出的备选项中只有一项是最符合题目要求的，请将其选出。

1. 下列选项中，不属于固体催化剂扩散反应过程的是
 

A. 内扩散过程	B. 流体主体中的反应过程
C. 外扩散过程	D. 催化剂内表面的反应过程
  2. 反应  $A + B \rightarrow C$ ，已知  $k=0.15\text{s}^{-1}$ ，则该反应级数  $n=$ 

A. 0	B. 1
C. 2	D. 3
  3. 气相反应  $\text{CO} + 3\text{H}_2 \rightleftharpoons \text{CH}_4 + \text{H}_2\text{O}$  进料时无惰性气体，CO 与 H<sub>2</sub> 以 1:2 摩尔比进料，则膨胀因子  $\delta_{\text{CO}} =$ 

A. -2	B. -1
C. 1	D. 2
  4. 对于反应  $A + 2B \rightarrow 2R$ ，各物质反应速率之间的关系  $r_A : r_B : r_R =$ 

A. -2 : -2 : 1	B. -1 : -2 : 2
C. 1 : 2 : 2	D. 2 : 2 : 1
  5. 下列选项中属于均匀表面单分子层理想吸附等温方程的是
 

A. Langmuir 型	B. Freundlich 型
C. Temkin 型	D. BET 型
  6. 气固催化反应本征速率是指排除何种阻力后的反应速率？
 

A. 外扩散	B. 内扩散
C. 内、外扩散	D. 吸附和脱附
7. 催化剂颗粒扩散的无因次扩散模数  $\phi = \frac{V_p}{S_p} \sqrt{\frac{k_s S_g \rho_p c_{AS}^{n-1}}{D_{eff}}}$  值的大小反映了表面反应速率与下列哪种速率之比？
 

A. 扩散速率	B. 外扩散速率
C. 内扩散速率	D. 实际反应速率
8. 一级连串反应  $A \xrightarrow{k_1} P \xrightarrow{k_2} S$  在全混流反应器中，则目的产物 P 的最大收率  $y_{p,\max}$  为
 

A. $[(k_1/k_2)^{1/2} + 1]^{-2}$	B. $[(k_2/k_1)^{1/2} + 1]^{-2}$
C. $(\frac{k_2}{k_1})^{\frac{k_2}{k_2-k_1}}$	D. $(\frac{k_1}{k_2})^{\frac{k_1}{k_2-k_1}}$
9. 平推流反应器中诸参数不随以下哪项而变？
 

A. 反应物的组成	B. 反应器的轴向位置
C. 反应器的径向位置	D. 反应器的空间时间
10. 对于绝热操作的放热反应，最合适的反应器为
 

A. 平推流反应器	B. 全混流反应器
C. 循环操作的平推流反应器	D. 全混流串联接平推流反应器
11. 在全混流反应器中，反应器的有效容积与进料流体的容积流速之比为
 

A. 反应时间 $t$	B. 接触时间 $\tau$
C. 停留时间 $t$	D. 平均停留时间 $\bar{t}$
12. 平推流反应器停留时间分布密度函数  $E(\theta)$  曲线的方差  $\sigma_\theta^2 =$ 

A. 0	B. $0 \sim 1$
C. 1	D. $\infty$
13. 不属于气固相催化反应固定床反应器拟均相二维模型的特点是
 

A. 粒子与流体间有浓度差	B. 粒子与流体间无浓度差
C. 床层径向有温度梯度	D. 床层轴向有温度梯度
14. CO<sub>2</sub> 被 pH=10 的缓冲溶液吸附时，一级反应速率常数  $k_1=1\text{s}^{-1}$ ，则液相停留时间在何范围可作物理吸收处理？
 

A. 大于 100s	B. 1s~100s 之间
C. 在 1s 左右	D. 远小于 1s
15. 对于气-液相反应中等速率反应，为提高反应速率，使其转变为快反应，应选用的装置是
 

A. 填料塔	B. 搅拌釜
C. 鼓泡塔	D. 喷洒塔

**二、判断题：**本大题共 10 小题，每小题 1 分，共 10 分。判断下列各题正误，正确的在答题卡相应位置涂“A”，错误的涂“B”。

16. 反应速率常数是温度和压力的函数。
17. 对于不可逆放热反应，提高温度有利于提高反应产率。
18. 产生物理吸附的原因是固体表面与吸附分子间的引力造成的。
19. 反应级数  $n > 1$  时，Thiele 模数与转化率无关，内扩散有效因子不变。
20. 全混流反应器是返混达到最大的一种理想反应器。
21. 多级全混流反应器串联级数越多，反应推动力越大。
22. 平推流反应器的停留时间分布函数为  $F(\theta) = 1 - e^{-\theta}$ 。
23. 把传质和传热过程对反应速率的影响计入模型，称为“非均相”模型。
24. 一级可逆气液反应，当反应速率很小时， $M \ll 1$ ， $\beta = \sqrt{M}$ 。
25. 对于气液反应过程，由于化学吸收增强因子的作用，降低了气液传质过程中气相侧的传质阻力。

**六、计算题：**本大题共 3 小题，每小题 10 分，共 30 分。

40. 一气相分解反应在常压间歇反应器中进行，在 400K 和 500K 温度下，其反应速率均可表达为  $r_A = 23p_A^2 \text{ mol} \cdot \text{m}^{-3} \cdot \text{s}^{-1}$ ，式中  $p_A$  的单位为 kPa。求该反应的活化能。
41. 反应  $A + B \rightarrow R + S$ ，已知  $V_R = 0.001 \text{ m}^3$ ，物料进料速率  $v_0 = 0.5 \times 10^{-3} \text{ m}^3 \cdot \text{min}^{-1}$ ， $c_{A0} = c_{B0} = 5 \text{ mol} \cdot \text{m}^{-3}$ ，动力学方程： $r_A = kc_A c_B$ ，其中  $k = 100 \text{ m}^3 \cdot \text{kmol}^{-1} \cdot \text{min}^{-1}$ 。  
求：（1）反应在平推流反应器中进行时出口转化率为多少？  
（2）欲用全混流反应器得到相同的出口转化率，反应器体积应多大？
42. 在 20°C 下 pH=9 的缓冲溶液吸收  $p_{CO_2}^* = 0.01 \text{ MPa}$  的含 CO<sub>2</sub> 气体， $k_L = 10^4 \text{ m/s}$ ，反应可视为拟一级不可逆反应， $k_l = 10^4 c_{OH} \text{ s}^{-1}$ ，若  $\alpha = 1000$ ， $H_{CO_2} = 0.14 \text{ kmol}/(\text{m}^3 \cdot \text{MPa})$ ， $D_{AL} = 1.4 \times 10^{-9} \text{ m}^2/\text{s}$ ，求吸收速率。

## 第二部分 非选择题

**三、填空题：**本大题共 10 小空，每小空 1 分，共 10 分。

26. 化学反应工程中的“三传一反”中的三传是指①\_\_\_\_\_、②\_\_\_\_\_、动量传递。
27. 多重反应可分为①\_\_\_\_\_、②\_\_\_\_\_、同时反应和平行-连串反应。
28. 固体催化剂一般由①\_\_\_\_\_、②\_\_\_\_\_和助催化剂组成。
29. 具有良好搅拌装置的釜式反应器按①\_\_\_\_\_反应器处理，而管径小，管子较长和流速较大的管式反应器按②\_\_\_\_\_反应器处理。
30. 固定床气-固相催化反应器主要分①\_\_\_\_\_和②\_\_\_\_\_两类。

**四、名词解释题：**本大题共 5 小题，每小题 3 分，共 15 分。

31. 流动模型
32. 微团
33. 孔隙率
34. 停留时间
35. 泛点

**五、简答题：**本大题共 4 小题，每小题 5 分，共 20 分。

36. 对于可逆放热反应如何选择操作温度？
37. 简述克努森扩散和分子扩散分别在何种情况下占优势？
38. 简述阶跃示踪法测停留时间分布的实验方法及其对应曲线。
39. 简述气固相催化反应固定床反应器拟均相一维模型的特点。