

2023 年 10 月高等教育自学考试全国统一考试

传递与分离

(课程代码 02487)

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. 闪蒸是单级蒸馏过程，其分离程度
A. 很高 B. 很低
C. 只是冷凝过程，无分离作用 D. 只是气化过程，无分离作用
2. 对常温溶液加热时，将开始产生气泡的点叫作
A. 露点 B. 临界点
C. 泡点 D. 熔点
3. 吸收属于
A. 平衡分离 B. 速率分离
C. 机械分离 D. 膜分离
4. 关键组分中按分离要求选取的两组分中挥发度大的组分被称为
A. 轻关键组分 B. 重关键组分
C. 非分布组分 D. 中间组分
5. 雾沫夹带是一种级间
A. 气液返混 B. 气体返混
C. 固气返混 D. 液体返混
6. 易吸收组分被吸收位置主要在
A. 塔顶板 B. 进料板
C. 塔底板 D. 不确定

7. 某二元混合物，其中 A 为易挥发组分，液相组成 $x_A = 0.5$ 时泡点为 t_1 ，与之相平衡的气相组成 $y_A = 0.75$ 时，相应的露点为 t_2 ，则
A. $t_1 = t_2$ B. $t_1 > t_2$
C. $t_1 < t_2$ D. 不能确定
8. 在精馏塔操作中，完成一定的分离任务所需的理论塔板数与实际塔板数之比称为
A. 塔效率 B. 板效率
C. 点效率 D. 湿板效率
9. 对吸收有利的操作条件为
A. 低温低压 B. 高温高压
C. 高压低温 D. 低压高温
10. 用来计算全回流操作时，达到规定分离要求所需的最少理论板数 N_m 的方程是
A. 恩德吾特方程 B. 吉利兰关联方程
C. 芬斯克方程 D. 海伍德方程
11. 萃取精馏中溶剂的作用是使组分 1 和 2 间的相对
A. 挥发度变小 B. 挥发度变大
C. 溶解度变大 D. 溶解度变小
12. 气液相平衡 K 值越大说明该组分
A. 易挥发 B. 难挥发
C. 沸点高 D. 蒸汽压小
13. 对一个恒沸精馏过程，从塔内分出的最低温度的横沸物从
A. 塔底产品得到 B. 塔顶产品得到
C. 可能塔底，可能塔顶 D. 具体情况而定
14. 假设相对挥发度与组成关系不大且不同组分的塔板效率相同，若要求组分的分配比接近于实际操作回流比下的组分分配比，可选择
A. 高回流比 B. 低回流比
C. 全回流 D. 最小回流比
15. 氨气易溶于水，用水来吸收氨气与空气的混合气体，则吸收阻力主要集中在
A. 液体侧 B. 气体侧
C. 两侧阻力相等 D. 吸收几乎无阻力

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. 若恒沸物在塔顶，则该恒沸物具有最高恒沸点恒沸物。
17. 多组分吸收中的 N_T 和 N_{OG} 物理意义不同。
18. 吸收中吸收因子小的组分是易于吸收组分。
19. 化学吸附一般为多层吸附。

20. 精馏操作时，塔釜温度偏低，其他操作条件不变，则馏出液的组成变低。
 21. 非清晰分割法假设各组分在塔内的分布与在全回流时分布一致。
 22. 吸收操作是单向传质过程。
 23. 精馏是传热和传质同时发生的单元操作过程。
 24. 与板式塔相比，填料塔效率较高且稳定。
 25. 传质分离过程分为平衡、分离过程和速率控制分离过程两大类。

第二部分 非选择题

三、填空题：本大题共 10 小题，每小题 1 分，共 10 分。

26. 色谱法按照其色谱峰的形态可以分为线性色谱和_____。
 27. 对于通常的吸附过程，典型的穿透曲线有_____型、线性和非优惠型。
 28. 工程生产中的速率控制分离过程有_____（任意举二种）
 29. 精馏过程中，考虑理论板和实际板之间的各种差异，其中点效率 E_{OG} 的表达式为
 _____。
 30. 精馏的简捷计算中，广泛应用关键组分概念，关键组分是进料中按分离要求选取_____个组分。
 31. 全回流操作的主要目的是_____。
 32. 精馏塔一般是_____股进料 2 股出料。
 33. 按作用力不同，吸附过程可分为_____和化学吸附。
 34. 多组分精馏过程，最少理论级数 N_m 值与进料组成和进料状态均_____关。
 35. 如果二元物系， $\gamma_1 > 1$, $\gamma_2 > 1$, 则此二元物系所形成的溶液一定是_____。

四、名词解释题：本大题共 5 小题，每小题 3 分，共 15 分。

36. 分离过程
 37. 色谱图
 38. 冲洗吸附
 39. 泡点温度
 40. 恒沸精馏

五、简答题：本大题共 4 小题，每小题 5 分，共 20 分。

41. 固膜分离技术中的纳滤技术有哪些特性？
 42. 什么是超临界流体？
 43. 简述渗透理论的要点。
 44. 简述简捷法的特点。

六、计算题：本大题共 3 小题，每小题 10 分，共 30 分。

45. 某厂脱乙烷塔塔顶的气体组成见下表，拟采用丙酮做吸收剂除去其中的乙炔，操作压力为 18atm(绝压)，操作温度为 -20°C，此条件下各组分的相平衡常数已给，乙炔的回收率为 0.9995。

组分	C ₂ H ₆	C ₂ H ₄	C ₂ H ₂	Σ
进料/(kmol/h)	12.6	87.0	0.4	100
相平衡常数 K	3.26	2.25	0.3	

求 (1) 完成此任务所需的最小液气比 $(\frac{L}{G})_{min}$ 。

(2) 取操作液气比为最小液气比的 1.83 倍所需的理论塔板数 N 。

46. 用浓度 C_B 为 0.5kmol/m³ 的 NaOH 溶液吸收 CO₂，已知 $k_l = 1.5 \times 10^{-4}$ m/s。
 $K_m^* = 5 \times 10^3$ m³/(kmol·s), $D_{Al} = 1.8 \times 10^{-9}$ m²/s, $H_{CO_2} = 1.4 \times 10^{-4}$ kmol/(kPa·m³)，界面上 CO₂ 分压为 0.001MPa，现假定液膜中 C_B 可当做恒值。试求反应的 β 值和吸收速率。

47. 某精馏塔分离四元烃类混合物，操作压力为 85atm，进料量为 100kmol/h.已知：

进料组成	甲烷	乙烯	丙烯	丁烯
x_F	0.10	0.40	0.20	0.30

分离要求：塔顶的丙烯含量<3 % (摩尔分率)，塔底的乙烯含量<5 % (摩尔分率)，求：用清晰分割法计算塔顶、塔底的组成及产量。