

2022 年 4 月高等教育自学考试全国统一考试

食品工程原理

(课程代码 04169)

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. 食品工程原理中讨论每种单元操作的基本原理时, 都包括过程的平衡关系研究, 需要做物料衡算和

A. 人员衡算	B. 能量衡算
C. 蒸汽衡算	D. 电量衡算
2. 已知当地大气压是 101.3kPa, 某单元操作设备, 管路上有一处表压为 80kPa, 其绝对压力为

A. 181.3kPa	B. 201.3kPa
C. 281.3kPa	D. 301.3kPa
3. 一流体以 0.5m/s 流速流过内径 0.025m 的圆管, 其黏度为 2.5×10^{-3} Pa·s, 密度为 900kg/m³, 则此流体的流动形态为

A. 层流	B. 对流
C. 突流	D. 过渡流
4. 在摩尔摩擦因数图中, 对于不同的相对粗糙度, 都会有对应的一系列

A. $\lambda - R_e$ 关系曲线	B. $\mu - R_e$ 关系曲线
C. $\mu - \rho$ 关系曲线	D. $\lambda - u$ 关系曲线
5. 牛乳中的脂肪球平均直径为 6×10^{-6} m, 密度为 1010kg/m³, 脱脂乳的密度为 1030kg/m³, 黏度 2.1×10^{-3} Pa·s, 脂肪球在脱脂乳中的沉降速度为

A. -0.95×10^{-7} m/s	B. -1.2×10^{-7} m/s
C. -1.56×10^{-7} m/s	D. -1.87×10^{-7} m/s

6. 板框压滤机在进行滤饼洗涤操作时, 洗涤液走的全程是滤液路径的两倍, 通过的过滤面积仅为滤液通过的一半, 故而洗涤液体积流量可取最后滤液体积流量的

A. 1/4	B. 1/3
C. 1/2	D. 1.5
7. 热导率是表示物质导热能力的物性参数, 不同物质其热导率各不相同, 一般情况下, 热导率最大的是

A. 液体	B. 气体
C. 金属	D. 固体非金属
8. 在对流传热计算中, 会使用大量的经验公式, 这些公式由量纲分析得到的一些特征数组成, 其中表示物性影响的特征数是

A. 格拉晓夫数	B. 普朗特数
C. 努赛尔数	D. 雷诺数
9. 在某一个蒸发器中, 有效传热温差为 22℃, 蒸发器的温差损失为 8℃, 则加热室换热壁两侧的最大可能温差为

A. 14℃	B. 30℃
C. 35℃	D. 40℃
10. 某一物料进行蒸发浓缩操作, 原料液进料流量 0.6kg/s, 浓度 15%, 完成液浓度 75%, 则二次蒸汽生成量为

A. 0.25kg/s	B. 0.32kg/s
C. 0.42kg/s	D. 0.48kg/s
11. 已知某一双组份混合物中, 相对挥发度为 2.3, 轻组分在液相中的浓度为 0.6, 则其在气相中的浓度为

A. 0.775	B. 0.82
C. 0.87	D. 0.93
12. 精馏在实际生产操作时, 引入塔内的原料可以有多种不同的状态, 当采用饱和液体进料时, 进料温度 T 为

A. 过冷点 T _c	B. 泡点 T _b
C. 露点 T _d	D. 过热点 T _h
13. 实验表明, 在二元混合物中, 组分的分子扩散通量与其浓度梯度成

A. 反比	B. 二次方程关系
C. 正比	D. 幂函数关系
14. 已知某一待干燥物料, 其湿基含水量为 16%, 则干基含水量为

A. 14%	B. 19%
C. 21%	D. 25%
15. 在某一 A-B 二元混合物中, 对取进行萃取操作, 达到萃取平衡后溶质 A 在萃取液和萃余液中的质量分数各为 0.26 和 0.12, A 在两相中的分配比为

A. 0.14	B. 0.38
C. 1.25	D. 2.17

二、多项选择题：本大题共 5 小题，每小题 2 分，共 10 分。在每小题列出的备选项中至少有两项是符合题目要求的，请将其选出，错选、多选或少选均无分。

16. 为了避免离心泵在工作时产生“汽蚀”现象，要保证泵的安装位置不能太高，一般是使用如下哪些指标作为允许安装高度的参考？
A. 允许吸上真空高度 B. 扬程
C. 吸入口真空度 D. 汽蚀余量
E. 气蚀高度
17. 精馏塔物料衡算时，如果要归纳精馏段操作线方程，需要知道的参数为
A. 塔顶产品流量 B. 重组分进料浓度
C. 塔顶回流液流量 D. 塔顶馏出液轻组分浓度
E. 轻组分进料浓度
18. 总体而言，做湍流运动的流体内的传质，是以下哪些方式的总和？
A. 电荷运动 B. 分子扩散
C. 表面张力 D. 重力沉降
E. 涡流扩散
19. 按照特定的条件下对物料进行干燥实验，可以获得 $u-x$ 干燥速率曲线，根据两个参数的关系变化特点，此曲线可分为
A. 预热段 B. 传热段
C. 恒速干燥段 D. 传质段
E. 降速干燥段
20. 单级平衡萃取过程中，当液-液混合物体系达到分配平衡时，液体会产生静止分层，液层分为
A. 原料相 B. 富含溶剂 C 的轻相
C. 富含原溶剂 B 的重相 D. 富含溶质 A 的萃取相
E. 杂质相

三、判断题：本大题共 11 小题，每小题 1 分，共 11 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”。

21. 将一个导出物理量用基本量的幂的乘积表示出来的表达式，称为该物理量的幂函数。
22. 在衡量管路内流体流动的局部阻力时，可以用当量长度来计算，此数值由实验确定，可从手册中查得。
23. 离心沉降时，离心力场中的沉降速度是将重力场中的沉降速度放大了 K_c 倍。
24. 在热交换中，当其它条件一致时，冷热流体的相对流向用逆流，则所需换热面积较大。
25. 冷热流体隔着间壁进行热交换，可分为恒温换热和变温换热，变温换热计算时，若换热器进出口两端两流体温差变化较大，需要使用换热平均温差。

26. 采用多效蒸发的目的，就是为了提高蒸汽经济性，多效蒸发比单效蒸发显著节能，在技术经济上是先进的，条件允许的情况下，效数越多越好。
27. 降膜蒸发的主要优点是：因无静液压效应，传热温差较大，物料沸点均匀，传热系数高，停留时间短，不易结垢。但是要配有性能优良的料液分布器。
28. 具有恒沸点的混合物体系蒸馏时，不能同时得到较纯的两个组分，只能得到一种较纯组分作为产物，另一产物将是恒沸物。
29. 蒸馏的进料方程也称 q 线方程，在 $y-x$ 图上精馏段操作线与提馏段操作线都不与之相交。
30. 干球温度和湿球温度都是用温度计直接测量而得，区别在于使用不同类型的温度计。
31. 保持湿空气的压力和湿含量不变而使其冷却，达到饱和状态时的温度称为湿空气的露点温度。

第二部分 非选择题

四、填空题：本大题共 10 小题，每小题 1 分，共 10 分。

32. 量纲的作用主要有三点：(1) 可用来检验公式的正确性；(2) 可用于量纲分析；(3) 可用于量的不同单位制间的_____。
33. 在管路内流动的流体，在 A 处的静压能为 90J/kg，动能为 5J/kg，则在此处用测速管测流速时，冲压能为_____。
34. 由流体静力学基本方程可知，在静止的连续的同一液体中，处在同一水平位置上的各点的压力_____。
35. 离心泵的特性曲线表明，在转速一定的情况下，流量增大时，泵的扬程随之_____。
36. 在恒压过滤时，若过滤常数 K 为 $2.6 \times 10^{-4} \text{ m}^2 \text{s}^{-1}$ ，过滤面积 0.3 m^2 ，忽略过滤介质阻力，则一小时可得滤液_____。
37. 离心机启动工作后，转鼓内液体的自由表面为一旋转抛物面，当 ω 增大到一定程度时，重力相对于离心力可忽略不计，液面呈_____。
38. 某个蒸发设备，在蒸发物料操作时，消耗了 10kg 的加热蒸汽，产生了 8.5kg 的二次蒸汽，此设备的蒸汽经济性为_____。
39. 根据相律，对于双组份体系，达到平衡时，自由度数最多为 3，这三个自由度可以为气相或液相组成，温度 T 和_____。
40. 在 $y-x$ 图上用图解法求精馏塔的平衡级数时，最后一个步骤是在操作线与平衡线之间作梯级，当梯级跨过进料点 d 后，与梯级垂线相交的就变为_____。
41. 温度为 60°C 的空气，若已知其内部水蒸气分压为 8.5kPa，60°C 时水蒸气饱和压力为 19.92kPa，则空气的相对湿度为_____。

五、名词解释题：本大题共 4 小题，每小题 3 分，共 12 分。

- 42. 滤饼过滤
- 43. 闪蒸
- 44. 相平衡曲线
- 45. 液-液萃取

六、简答题：本大题共 3 小题，每小题 6 分，共 18 分。

- 46. 简述离心泵的工作原理。
- 47. 简述回流比对精馏操作的影响。
- 48. 简述湿空气的焓-湿含量图的结构及其包含的图线，及主要用途。

七、计算题：本大题共 2 小题，每小题 12 分，共 24 分。

- 49. 将密度为 1020kg/m^3 ，黏度为 $20\text{mPa}\cdot\text{s}$ 的物料用泵由敞口贮罐打到表压为 15kPa 的高位罐，液面高差为 7m ，流速 3m/s 。管道用长 28m ，内径 20mm 的钢管，忽略局部阻力及进出口损失，求泵的外加能量 $W(\lambda = 0.036)$ 。
- 50. 用换热器冷却番茄酱，质量流量为 60kg/h ，比热容 c_{ph} 为 $3610\text{J/(kg}\cdot\text{K)}$ ，番茄酱入口温度 80°C ，出口温度 30°C ，冷水入口温度 10°C ，出口温度 25°C ，比热容 c_{pc} 为 $4186\text{J/(kg}\cdot\text{K)}$ ，冷热流体逆流。总传热系数 K 为 $560\text{W}/(\text{m}^2\cdot\text{K})$ 。
 - (1) 求需要的冷却水流量；
 - (2) 求换热平均温差及换热面积。