

科目编号: 526 科目名称: 化工原理

分号: 006-4

考生必须将试题答案书写在答题纸上，在试题和草稿纸上答题无效，试题上不准填写准考证号和姓名。

请统考生答: [一]、[二]、[三]、[四]、[六]、[七]、[八]

请单独考生答: [一]、[二]、[三]、[五]、[六]、[七]、[八]
[一] (36 分)

1. 多项选择题:

(1) ①在完全湍流(阻力平方区)时, 粗糙管的摩擦系数 λ 数值 _____。

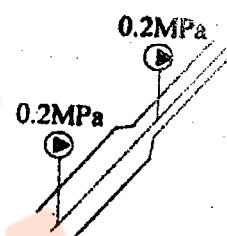
- (A) 与光滑管一样; (B) 只取决于 Re ;
(C) 只取决于相对粗糙度; (D) 与粗糙度无关。

②如图表明, 管中的水处于 _____。 (参见附图)

- (A) 静止; (B) 向上流动;
(C) 向下流动; (D) 不一定。

(2) ①当介质阻力不计时, 回转真空过滤机的 _____。

- (A) 每一周期的滤液体积 V 与转速的 $1/2$ 次方成正比;
(B) 每一周期的滤液体积 V 与转速的 1 次方成正比;
(C) 生产能力与转速的 $1/2$ 次方成正比;
(D) 生产能力与转速的 1 次方成反比。



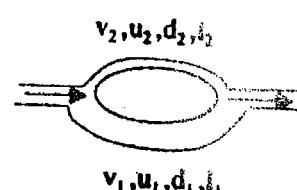
②当介质阻力不计、滤饼不可压缩时, 回转真空过滤机的生产能力 _____。

- (A) 正比于真空气度; (B) 正比于真空气度的 $1/2$ 次方;
(C) 正比于真空气度的 1.5 次方; (D) 正比于真空气度的 $1/4$ 次方。

(3) 有一并联管路, 如图所示, 两段管路的流量, 流速、管径、管长及流动阻力损失分别为 v_1, u_1, d_1, l_1, h_1 及 v_2, u_2, d_2, l_2, h_2 。
若 $d_1=2d_2, l_1=2l_2$, 则: (参见附图)

① $h_1/h_2 = ()$

- (A) 2; (B) 4; (C) 1/2; (D) 1/4; (E) 1.



② 当两段管路中流体均作滞流流动时,

$v_1/v_2 = ()$

- (A) 2; (B) 4; (C) 8; (D) 1/2; (E) 1.

③ 若两段管路中流体均作滞流流动时, $u_1/u_2 = ()$

- (A) 2; (B) 4; (C) 1/2; (D) 1/4; (E) 1.

④ 当两段管路中流体均作湍流流动时, 并取 $\lambda_1=\lambda_2$, $v_1/v_2 = ()$

北京理工大学 二〇〇〇 年硕士研究生入学考试试题

科目编号: 526 科目名称: 化工原理

分号: 006-09

考生必须将试题答案书写在答题纸上, 在试题和草稿纸上答题无效, 试题上不准填写准考证号和姓名。

- (A) 2; (B) 4; (C) 8; (D) 1/2; (E) 1/4。

⑤ 当两段管路中流体均作滞流流动, 并取 $\lambda_1 = \lambda_2$, $u_1/u_2 = ()$

- (A) 2; (B) 4; (C) 1/2; (D) 1/4; (E) 1。

(4) 如在测定离心泵的性能曲线时, 错误地将压力表安装在调节阀以后, 则操作时压力表示数(表压)P 将 ()

- (A) 随真空表读数的增大而减小; (B) 随流量的增大而减小;
(C) 随泵实际的扬程的增大而增大; (D) 随流量的增大而增大。

(5) 某精馏塔, 精馏段理论板数为 N_1 层, 提馏段理论板数为 N_2 层, 现因设备改造, 使精馏段理论板数增加, 提馏段理论板数不变, 且 F, x_F, q, R, V 等均不变, 则此时: ()

- (A) x_D 增加, x_W 不变; (B) x_D 增加, x_W 减小;
(A) x_D 增加, x_W 增加; (C) x_D 增加, x_W 的变化视具体情况而定。

(6) 实验室用水吸收空气中的 CO_2 , 基本上属于 (A 气膜控制、B 液膜控制、C 两相扩散控制)。其气膜中的浓度梯度 (A 大于、B 等于、C 小于) 液膜中的浓度梯度 (均换算为对应的液相组成表示)。气膜阻力 (A 大于、B 小于、C 等于) 液膜阻力。

(7) 原料的数量和浓度相同, 用简单蒸馏得汽相总组成为 x_p , 用平衡蒸馏得汽相总组成为 x_D 。若两种蒸馏方法所得的汽相量相同, 则: ()

- (A) $x_D > x_p$; (B) $x_D = x_p$; (C) $x_D < x_p$; (D) 不能判断。

2. 填空题:

(1) ① 蒸汽冷凝放热时, 要经常注意排放 _____ 这是因为 _____。

② 某物体 (可近似为灰体) 在 20℃ 时, 其黑度为 $\epsilon = 0.8$, 则其辐射能力的大小为 _____, 其吸收率为 _____。

(2) ① 分离因数的定义式为 $K = \frac{y}{x}$ 。

② 含尘气体通过长为 4m, 宽为 3m, 高为 1m 的除尘室, 已知颗粒的沉降速度为 0.03m/s, 则该除尘室的生产能力为 _____ m^3/s 。

(3) ① 选择压缩机时, 首先应根据 _____ 选定压缩机的种类。型式确定后, 再根据生产中所要求的 _____ 和 _____ 确定规格。

科目编号: 526 科目名称: 化工原理 分号: 006-09

考生必须将试题答案书写在答题纸上, 在试题和草稿纸上答题无效。试题上不准填写准考证号和姓名。

② 写出两种真空泵的名称: _____、_____。

(4) ① 黑体是指: _____。

② 镜体是指: _____;

③ 灰体是指: _____;

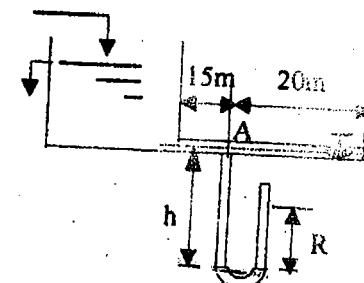
④ 在对流传热过程中, Nu 表示 _____, Re 表示 _____ 的准数。

(5) ① 一降尘室长 5m, 宽 2.5m, 高 1.1m, 中间装有 10 块隔板, 隔板间距为 0.1m, 现颗粒最小直径 $10\mu m$, 其沉降速度为 $0.01 m/s$, 欲将最小直径的颗粒全部沉降下来, 含尘气体的最大流速不能超过 _____ m/s 。

(6) 干燥传质速率是 _____; 干燥传热速率是 _____。
已知在 $t = 50^\circ C$ 、 $P = 1 atm$ 时空气中水蒸气分压 $P_w = 55.3 \text{ mmHg}$, 则该空气的湿含量 $H =$ _____; 相对湿度 $\phi =$ _____;
($50^\circ C$ 时水的饱和蒸汽压为 92.51 mmHg)

[二] (12 分) 如图所示, 储槽内水位维持恒定。槽底部与内径为 100mm 的钢管相连, 管路上装有一个闸阀, 距管路入口端 15m 处装有以水银为指示剂的 U 形差压计, 其一臂与管道相连, 另一端与大气相通, 差压计连接管内充满了水, 测压点与管路出口端的直管长度为 20m。试求:

(A) 当闸阀关闭时, 测得 R 为 600mm, h 为 1500mm; 当闸阀部分开启时, 测得 R 为 400mm, h 为 1400mm。若摩擦系数 λ 取为 0.025, 问每小时水的流量为若干立方米?



(B) 当闸阀全开时(此时闸阀的 $l_e/d \approx 15$), 问 U 形差压计处 A 点的静压强为若干 pa(表压)

[三] (11 分) 某厂用套管换热器每小时冷凝甲苯蒸汽 1000kg, 冷凝温度为 $110^\circ C$, 冷凝潜热为 363 kJ/kg , 冷凝传热系数 $\alpha_o = 2000 \text{ W/m}^2 \cdot ^\circ C$, 冷却水初温为 $16^\circ C$, 以 2500 kg/h 的流量进入内管内 ($\phi 57 \times 3.5 \text{ mm}$), 作湍流流动, 膜系数 $\alpha_i = 2160 \text{ W/m}^2 \cdot ^\circ C$, 水的比热取为 $4.19 \text{ kJ/kg} \cdot ^\circ C$, 忽略壁阻及污垢热阻。试求:

科目编号: 526 科目名称: 化工原理

分号: 006-09

考生必须将试题答案书写在答题纸上，在试题和草稿纸上答题无效，试题上不准填写准考证号和姓名。

- (A) 冷却水出口温度及管长；
 (B) 如在夏季，冷却水入口温度将升至 25℃，使换热器传热能力下降，为此建议将水流量增加一倍，那么，该换热器的传热能力能否增加？定量地说明。

[四] (7 分) 一小型板框压滤机有框 10 块，长宽各为 0.2m，在 2at (表压) 下作恒压过滤共 2 小时滤框充满共得滤液 160 l，每次洗涤与装卸时间为 1 hr，若介质阻力可忽略不计，试求：

- (A) 过滤常数 K？ [m²/hr]。
 (B) 若表压增加一倍，其他条件不变，此时生产能力为若干？ [m³ 滤液/hr]。

[五] (7 分) 欲用离心泵将 20℃水以 30 m³/h 的流量由水池打到敞口高位槽，两液面均保持不变，液面高差为 18m，泵的吸入口在水池液面上方 2m 处。

- (A) 泵的吸入管路全部阻力为 1 mH₂O 柱，压出管路全部阻力为 3 mH₂O 柱，泵的效率为 0.6，求泵的轴功率。
 (B) 若已知泵的允许吸上真空高度为 6m，问上述安装高度是否合适？(动压头可忽略)。水的密度可取 1000Kg/m³。

[六] (11 分) 在逆流填料吸收塔中，用清水吸收含氨 5% (体积%) 的空气—氨混合气中的氨，已知混合气量为 2826 Nm³/h，气体空塔速度为 1m/s (标准状况)，平衡关系为 Y=1.2X (摩尔比)，气相体积总传质系数 K_ya 为 180 kmol/m³·h. (Δ Y)，吸收剂用量为最小用量的 1.4 倍，要求吸收率为 98%。试求：

- (A) 溶液的出口浓度 X_b (摩尔比)；
 (B) 气相总传质单元高度 H_{OG} 和气相总传质单元数 N_{OG}；
 (C) 若吸收剂改为含 NH₃ 为 0.0015 (摩尔比) 的水溶液，问能

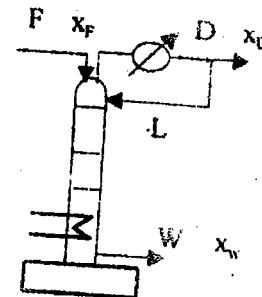
科目编号: 526 科目名称: 化工原理

分号: 006-09

考生必须将试题答案书写在答题纸上，在试题和草稿纸上答题无效，试题上不准填写准考证号和姓名。

否达到吸收率 98% 的要求？为什么？

- [七] (11 分) 精馏回收塔流程如图示。已知: $x_F = 0.5$ (摩尔分率, 下同), 原料从塔顶加入, $q=1$, 回流比 $R=3$, 要求 $x_D = 0.8$, $x_w = 0.01$, 泡点回流。试求: (参见附图) (A). 塔顶对易挥发组分的回收率; (B) 操作线方程。



- [八] (12 分) 今需要测试并绘制雷诺准数与摩擦系数间关系图, 即 $Re - \lambda$ 图。请你设计该实验装置。要求:

- (A) 绘出实验流程图;
- (B) 写出所需测试仪器、仪表, 并在流程图上标明测试点;
- (C) 写出实验原理。