

考试科目代码及名称: 511 化工原理(含实验)

第 1 页

共 3 页

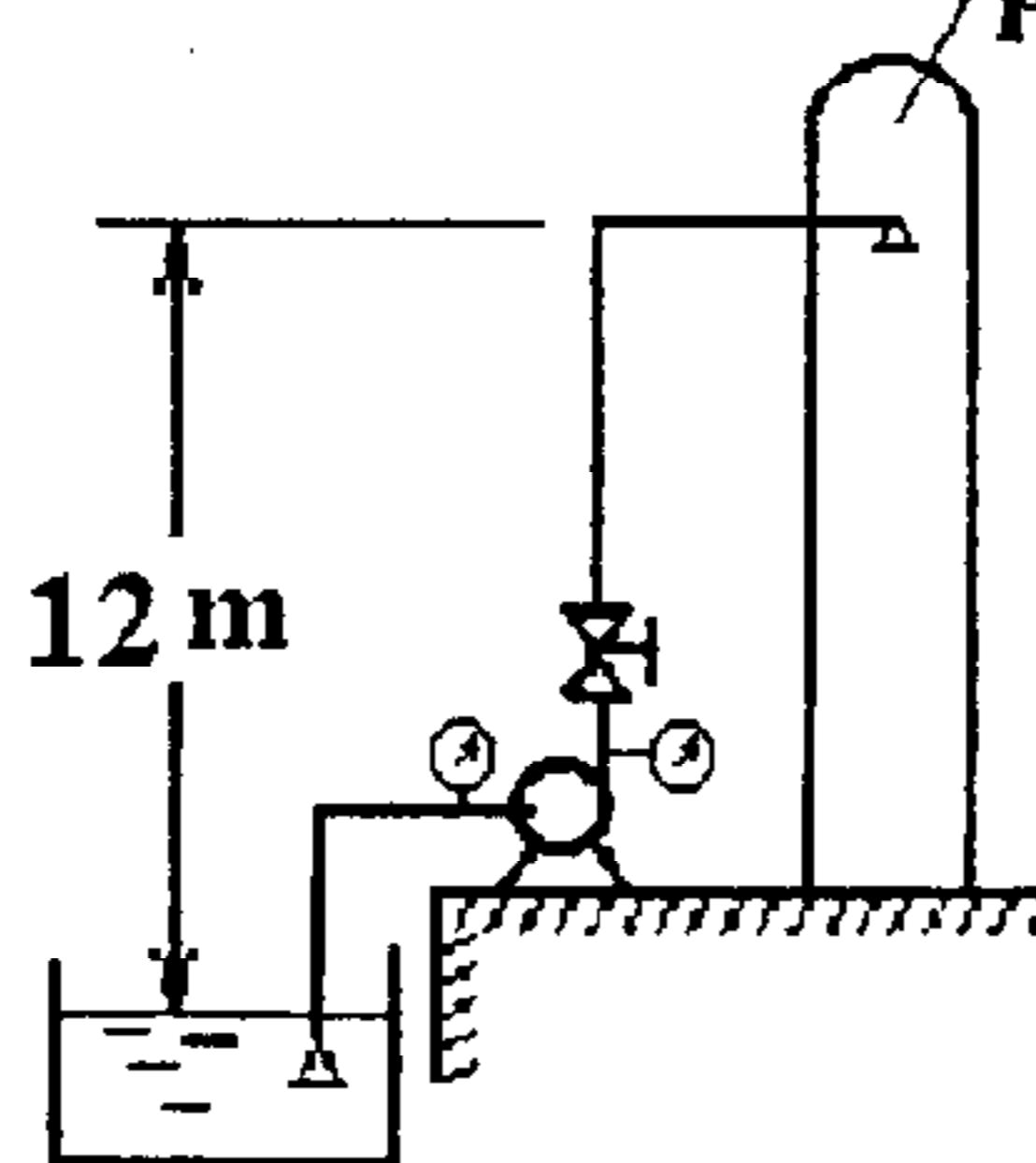
一、简答题: (20分)

1. 层流与湍流的本质区别是什么?
2. 非牛顿流体中, 塑性流体的特点是什么?
3. 搅拌器的两个功能是什么? 改善搅拌效果的工程措施有哪些?
4. 加快过滤速率的途径有哪些?
5. 什么是颗粒的自由沉降速度?
6. 简述辐射传热中灰体的概念。
7. 简述填料塔等板高度HETP的概念。
8. 简述萃取过程中选择溶剂的基本要求有哪些?
9. 恒速干燥阶段的湿物料表面温度是什么温度? 为什么?
10. 简述综合评价板式塔塔板性能优劣的主要标准。

二、带泵管路 (20分)

图示离心泵输水管路, 将敞口低位槽中的水输送到塔设备中。泵的扬程可用 $H = 40 - 6 \times 10^4 q_v^2$ (He-m, q_v -m³/s) 表示, 管路均为 $\phi 50 \times 2.5\text{mm}$, 总管长(包括局部阻力当量长度)为80m, 摩擦系数 $\lambda = 0.025$ 。塔内压强为0.1MPa(表), 塔内出水口与低位槽液面垂直高差为12m。试求:

$$p=0.1\text{ MPa(表)}$$



- (1) 管路的流量为多少m³/s? 泵的有效功率为多少?
- (2) 若塔内压强变为0.2MPa(表), 则此时流量为原流量的百分之几?

考试科目代码及名称: 511 化工原理(含实验)

第 3 页

共 3 页

六、传热 (此题在职考生必答, 20分)

有一逆流操作管壳式换热器, 120℃的热油通过管程冷却至80℃, 20℃冷水通过壳程加热至50℃, 管、壳程流体流动均处于高度湍流状态。管程给热系数 $1.0\text{ kW/m}^2\text{ }^\circ\text{C}$, 壳程给热系数为 $2.5\text{ kW/m}^2\text{ }^\circ\text{C}$ 。若将管程的热油流量加倍, 其它操作条件不变, 油和水的出口温度分别变为多少度? (管壁很薄, 忽略管壁及两侧的垢层热阻)