



26. 活度系数  $\gamma > 1$  的溶液为\_\_\_\_\_溶液。
27. 超临界流体具有的特点为具有\_\_\_\_\_和气体粘度。
28. 温度越高, 则对吸收越\_\_\_\_\_。
29. A、B 两组分的色谱分离中, 分离效果可用\_\_\_\_\_来衡量。
30. 进行反渗透的两个必要条件是半透膜和\_\_\_\_\_。

四、名词解释题: 本大题共 5 小题, 每小题 3 分, 共 15 分。

31. 相平衡
32. 泡点
33. 分离最小功
34. 超临界萃取
35. 微滤

五、简答题: 本大题共 5 小题, 每小题 5 分, 共 25 分。

36. 何谓真实气体理想溶液? 当汽液两相均为理想溶液时,  $K_i$  值取决于哪些因素?
37. 试给出双膜理论、渗透论、表面更新论的模型参数及对应的传质系数。
38. 简述萃取剂的选择原则。
39. 估算精馏塔的塔顶和塔底产品的量和组成有哪两种方法? 各自的假定是什么?
40. 简述等温闪蒸使用计算机进行计算的优点。

六、计算题: 本大题共 3 小题, 每小题 10 分, 共 30 分。

41. 要求在常压下分离环己烷 a. (沸点  $80.8^\circ\text{C}$ ) 和苯 b. (沸点  $80.2^\circ\text{C}$ ), 它们的恒沸组成为苯 0.502 (摩尔分数), 共沸点  $77.4^\circ\text{C}$ , 现以丙酮为恒沸剂进行恒沸精馏, 丙酮与环己烷形成恒沸物, 共沸组成为 0.60 (环己烷摩尔分数), 若希望得到几乎纯净的苯, 试计算:

- (1) 所需恒沸剂量。
- (2) 塔顶、塔釜馏出物量各为多少。(以  $100\text{kmol/h}$  进料计)。

42. 某原料气组成如下:

组分	甲烷	乙烷	丙烷	异丁烷	$\Sigma$
$y_{0,i}$	0.365	0.265	0.245	0.125	1.000
$m_i$	19	3.6	1.2	0.53	

拟采用吸收操作分离相关组分, 吸收压力和温度分别为  $1\text{MPa}$ 、 $308\text{K}$ , 该操作条件下各组分的平衡常数见表中数据。试计算:

- (1) 为完成此吸收任务所需的最小液气比。
- (2) 操作液气比为最小液气比的 1.3 倍时, 异丁烷吸收率为 94% 时, 采用吸收因子法计算所需的理论板数。

43. 采用 pH 为 10 的碱性溶液在常温、不添加任何活化剂的情况下吸收  $\text{CO}_2$ , 已知  $\text{CO}_2$  和  $\text{OH}^-$  的反应速率可表示为  $r = k_{\text{OH}^-}^* c_{\text{CO}_2} c_{\text{OH}^-}$ , 且  $k_{\text{OH}^-}^*$  在常温下为  $10^4 \text{m}^3/(\text{kmol} \cdot \text{s})$ , 该反应作为物理吸收过程的条件是什么? 已知  $c_{\text{OH}^-} = 10^{-4} \text{kmol/m}^3$ .