

第一节 概述

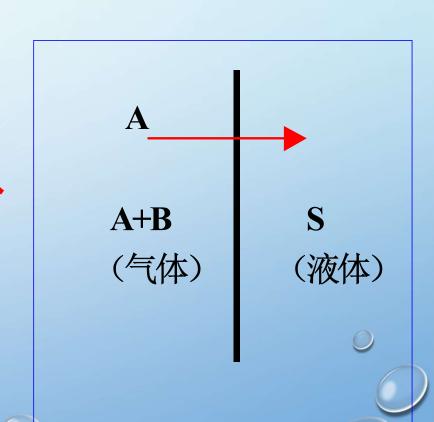
问题-1 什么是吸收或者吸收依据是什么?

利用气体混合物各组分在液体溶剂中溶解度的差异来分离气体混合物的操作称为吸收。

气体A溶质

气体B惰性组分

液体S溶剂



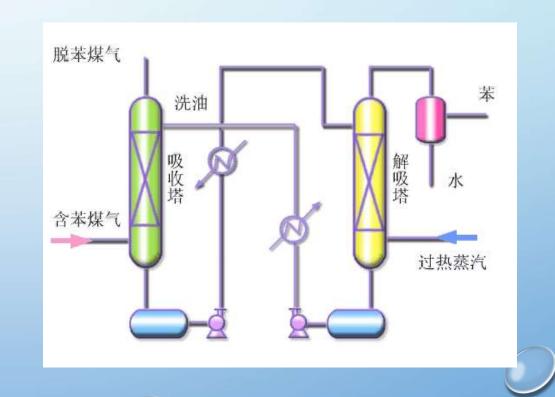
问题-2 工业过程需要解决的问题?

工业吸收过程

实施吸收操作须解决的问题:

- (1) 选择合适的吸收剂;
- (2) 提供适当的设备;
- (3) 溶剂再生。

有哪两类设备?



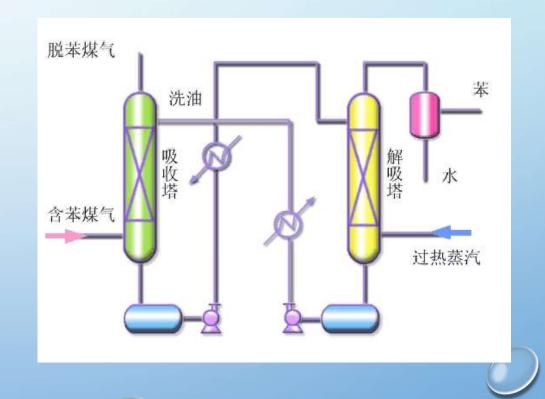


问题-3 吸收操作的经济性取决哪个费用?

吸收的操作费用:

- (1) 流动能耗;
- (2) 溶剂损耗;
- (3) 解吸操作费用

(此项费用最大)。



问题-4 常用的解吸方法?

解吸目的: 降低溶剂中溶质浓度

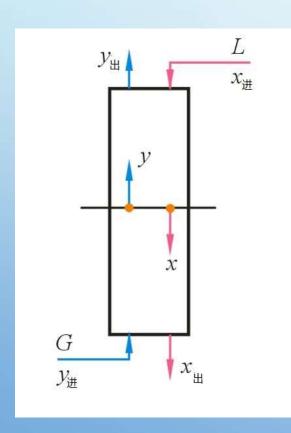
常用的解吸方法:升温、减压、吹气。

- 升温、减压 → 溶质的溶解度降低, →有利于溶质的析出
- →溶液浓度降低;
- 通过吹气→将溶质随气体—起带出,完成解吸过程。



- ✓ 如何理解: 一个完整的吸收分离过程包括吸收和解吸
- ✓ 如何理解溶剂的技术要求:溶解度大;选择性高;对 温度的敏感性强。

溶剂的选择



若溶剂溶解能力差 $\Rightarrow x_{\text{H}} \downarrow$,则 $L \uparrow$,再生消耗的能量 \uparrow

选择性高,有利于分离。

若溶剂的溶解能力对 温度不敏感,所需解 吸温度较高,溶剂再 生能耗也将增大。

一问题-6

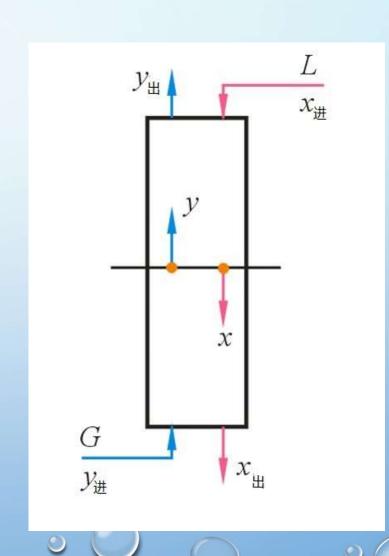
x, y 是否为同一种物质?

是

√溶质A

惰性组分B

溶剂 (吸收剂) S



第二节 气液相平衡

平衡溶解度

溶解度概念

气液达到相平衡时,液相中的溶质浓度称为溶解度 C

根据相律可知, 相平衡时 p_A A 自由度数 $F = C - \phi + 2$ = 3 - 2 + 2 = 3 ($^{\text{МУДИДЭ}}$ ($^{\text{МР}}$) ($^{\text{А+B}}$)

所有独立变量: 温度、总压、气相组成、溶解度等

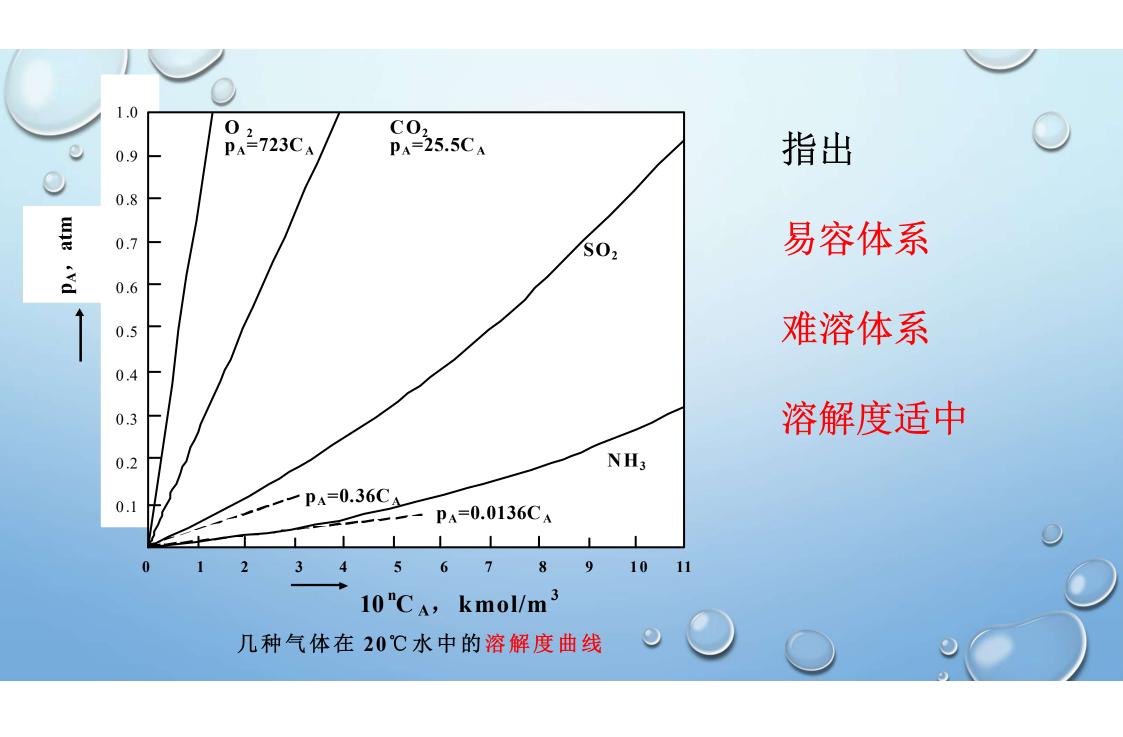
$$C_A = f(T, P, p_A)$$

S

(液体)

在5个大气压以内,温度一定时,

$$p_A = g(C_A)$$



问题-7 如何表示气液两相平衡?

亨利定律

亨利三种表达方式

$$p_e = Ex$$
 $p_e = Hc$ $y_e = mx$

$$p_e = H_c$$

$$y_e = mx$$

亨利常数

亨利常数间的关系

$$m = \frac{E}{p}$$

$$m = \frac{E}{p}$$
 $E = Hc_M$, $c = c_M x$,

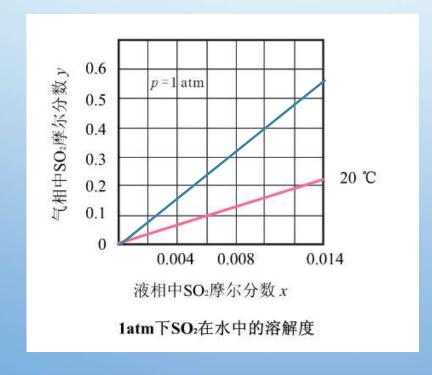
$$c_M = \frac{\rho_m}{M_m} \approx \frac{\rho_s}{M_s}, \qquad E \approx \frac{H\rho_s}{M_s}$$

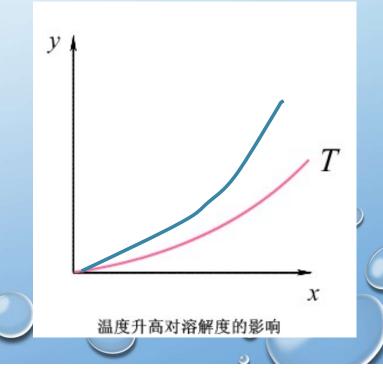
$$E \approx \frac{H\rho_s}{M_s}$$
.

问题-8 温度对吸收的影响

 $t\uparrow$, $E\uparrow$, $H\uparrow$, $m\uparrow$, 溶解度 \downarrow , 温度升高,不利吸收。

温度升高,曲线如何变?





问题-9 压力对吸收的影响

◎P<5个大气压,H,E与压力无关;

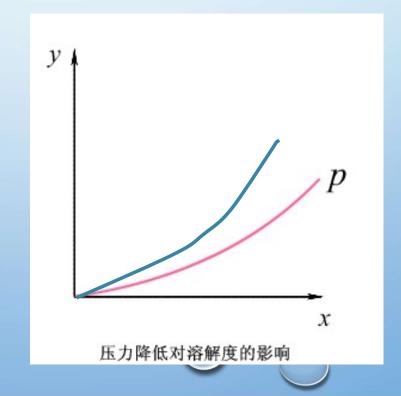
$$m=\frac{E}{p}$$

P↓, m↑, 溶解度↓;

压力减小,不利吸收。

压力增大,有利吸收。

压力降低, 曲线如何变?



例题

在总压 $P = 500 \text{kN/m}^2$ 、温度 $t = 27^{\circ}\text{C}$ 下使含3.0%(体积%) CO_2 的气体与含370g/m³ CO_2 的水相接触,求 CO_2 的平衡分压 P_E 。

已知在操作条件下,

亨利系数 $E = 1.73 \times 10^5 \text{kN/m}^2$,水溶液的密度可取 1000kg/m^3 。

 $C=n/v=m/M_{\text{ff}}/v=\rho/M_{\text{ff}}$

解: 由题意可知,

3%的稀溶液,总摩尔浓度 $C_M = 1000/18 = 55.56$ kmol/m³

$$C_A = \frac{0.37}{44} = 8.409 \times 10^{-3} \, kmol \, / \, m^3$$

$$x_A = C_A/C_M = 8.409 \times 10^{-3} / 55.56 = 1.514 \times 10^{-4}$$

$$P_{\rm E} = E x_A = 1.73 \times 10^5 \times 1.514 \times 10^{-4} = 26.19 \text{kPa}$$

例题

在常压下,测定水中溶质A 的摩尔浓度为0.56Kmol/m³,此时气相中A 的平衡摩尔分率为0.02,则此物系的相平衡常数m=_①_。 当其他条件不变,而总压增加一倍时,相平衡常数m=_②__,若测得总压值为200 kPa,则此时的亨利系数E=_③_ kPa,而溶解度系数H≈__④_kPa/kmol/m³。

解:对于稀水溶液,

① 总摩尔浓度 $C_M = 1000/18 = 55.56$ kmol/m³

$$c = c_M x$$
,

$$0.56 = 55.6x$$
, $x=0.01$

$$y_e = mx$$

$$y_{e} = mx$$
 $0.02 = 0.01m, m=2$

$$m = \frac{E}{p}$$

P增大一倍,m减小一半,m=1

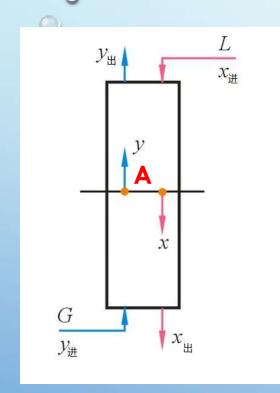
(3) E = mP = 1 * 200 = 200kPa

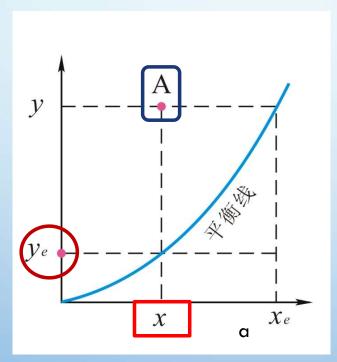
$$(4) \quad E = Hc_M,$$

(4)
$$E = Hc_M$$
, $H = \frac{E}{C_M} = \frac{200}{55.56} = 3.6 \text{kPa/kmol/m}^3$

问题-10

如何表达吸收过程推动力





 $\begin{cases} \Delta y = y - y_e \\ \Delta y = p - p_e \end{cases}$ $\Delta x = x_e - x \quad (\Delta c = c_e - c)$

吸收推动力

推动力:实际浓度(或温度)与平衡时的偏离程度。

y χ_{e} 解吸

解吸推动力

$$\int \Delta y = y_e - y (\Delta p = p_e - p)$$

$$\Delta x = x - x_e \ (\Delta c = c - c_e)$$

小练习

- 1、吸收操作的物理依据是 _____。
- 2、亨利定律的三种表达式以及适用条件 _____。
- 3、汽液传质设备分为填料塔和板式塔。填料塔为接触设备:板式塔为_____接触设备。
- 4、若增加吸收的总压,则亨利常数E____, H____,m _____,溶解度(↓,↑,不变),对吸收_____。
- 5、若体系的温度下降,亨利常数m __ E__ H__。(↓,↑,不变)
- 6、温度升高对 _____ 有利。常用解吸方法 _____。



第三节 扩散与单相传质

学习智慧树MOOC

什么是扩散流? 什么是主体流动?

在分子扩散时,漂流因子的数值=1,表示____

对流传质理论中,三个有代表性的是_____

温度、压力对组分在气相和液相中的扩散系数影响分别是什么? ②

等分子方向扩散,写出下列式子的关系:

$$J_{A}_{N_{A}}N_{A}_{N_{A}}N_{M_{A}}0 (>,<,=)$$

A分子单向扩散,写出下列式子的关系:

线上学习内容

- 1、复习今天的视频内容
- 2、完成相际传质章节视频学习
- 3、第一组准备讲解相际传质速率归纳
- 4、第二组准备讲解传质阻力控制归纳

讲解要求

- 1、本节内容的定义、定理和公式
- 2、知识点图谱归纳
- 3、PPT讲解

作业: 1、3、4、5、8、9、10、12、14

作业: 1、3、4、5、8、9、10、12、14