

第八章 分析化学中常用的分离和富集方法

Separation and enrichment methods in analytical chemistry

分离的要求：

$$\text{回收率} = \frac{\text{分离后测定所得含量}}{\text{原来含量}}$$

组分含量	回收率
$\geq 1\%$	$>99.9\%$
$1\% \sim 0.01\%$	$>99\%$
$<0.01\%$	95%

§ 1 气态与沉淀分离法

Gaseous and precipitated separation methods

自学提纲

一. 气态分离法的分类及特点

二. 沉淀分离法的分类

1. 如何提高氢氧化物沉淀的选择性？如何降低氢氧化物沉淀的共沉淀现象？

2. 常用的控制溶液pH方法

三. 痕量组分的富集和共沉淀分离

分类及机理

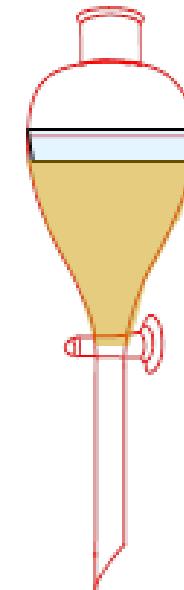
§ 2 液-液萃取分离法

liquid-liquid extraction separation method

基于不同物质在**不同溶剂中**分配系数**不同的**客观规律而建立起来的方法

萃取分离法**特点**:

优点: 既可用于常量元素的分离，又适用于微量元素的分离与富集；方法简单、快速、适用范围广；如萃取组分为有色化合物，则可直接进行萃取比色法测定；



缺点: 手工操作，工作量大，有机萃取剂常常易挥发、易燃且有毒。

一、萃取分离法的基本原理

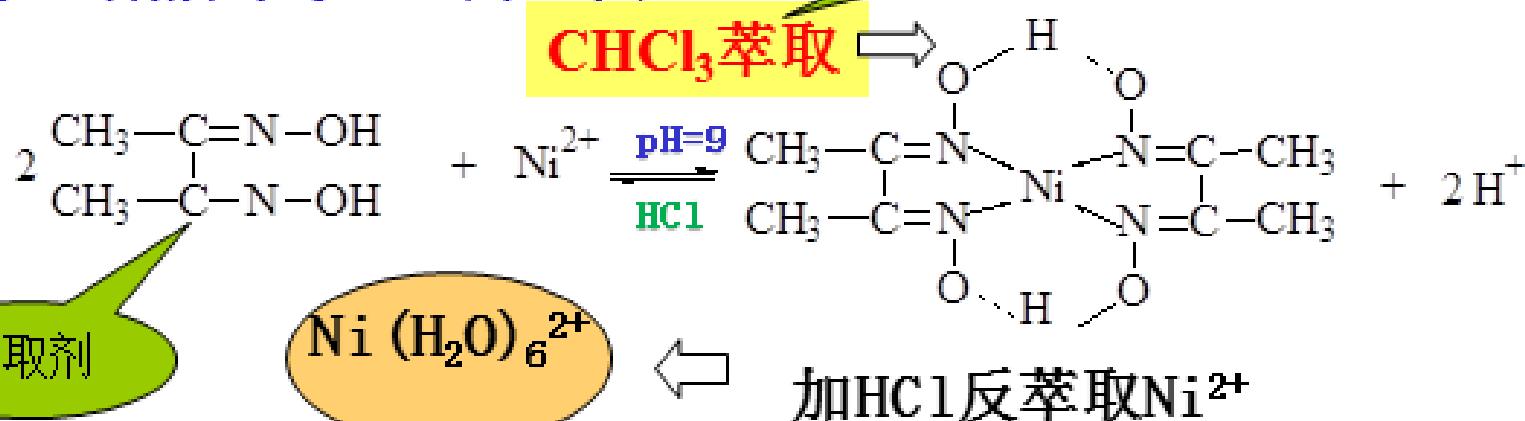
1. 萃取过程的本质：将物质由亲水性转化为疏水性的过程

亲水性：易溶于水，难溶于有机溶剂。无机盐、易与水形成氢键的化合物。

疏水性：易溶于有机溶剂，难溶于水。多为共价键，极性小，电负性小，不易形成氢键的有机物。

萃取剂：加入某种物质，引入疏水性质点

例：丁二酮肟萃取 Ni^{2+} 的过程



2. 分配定律

在一定温度下，物质A在水相和有机相分配达到平衡后，其在两相中的活度比为常数。

$$A_{\text{水}(w)} = A_{\text{有}(o)} \quad \frac{a_{A(0)}}{a_{A(w)}} = P_A$$

$$\frac{[A]_0}{[A]_W} = K_D \approx P_A$$

K_D : 分配系数，与溶质及溶剂的特性以及温度等因素有关。

分配定律使用注意事项：

(1) 溶质浓度低 $K_D \approx P_A$ 否则 $P_A = \frac{\gamma_0}{\gamma_W} K_D$

(2) 溶质在两相中的存在形式应相同。

3. 分配比 D

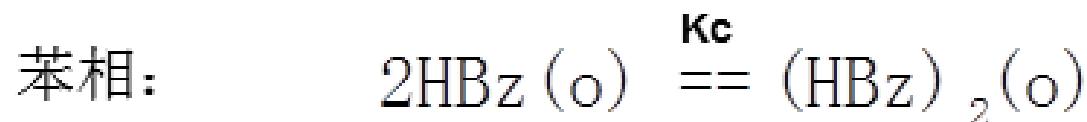
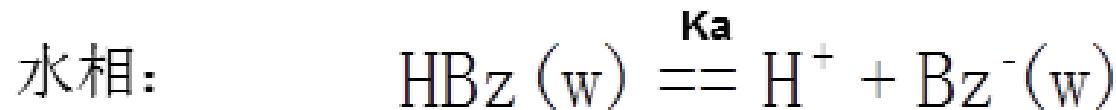
$$D = \frac{C_{A(o)}}{C_{A(w)}} = \frac{[A_1]_o + [A_2]_o + \dots [A_n]_o}{[A_1]_w + [A_2]_w + \dots [A_n]_w}$$

例：

$$D_{I_2} = \frac{C_{I_2(0)}}{C_{I_2(w)}} = \frac{[I_2]_0}{[I_2]_w + [I_3]_w}$$

只有当 I_2 浓度很小 ($< 0.2\text{g/L}$) 时， $K_D \approx D$

又如：用苯萃取苯甲酸(HBz)



$$D = \frac{[\text{HB}_z]_{\text{o}} + 2[(\text{HB}_z)_2]_{\text{o}}}{[\text{HB}_z]_{\text{w}} + [\text{B}_z^-]_{\text{w}}} = \frac{K_D(1 + 2K_C K_D [\text{HB}_z]_{\text{w}})}{1 + K_a / [\text{H}^+]}$$

可见分配比D是随萃取条件而变化的，若采取适宜的萃取条件，可增大分配比D值，提高萃取效率。

4. 萃取率

$$E\% = \frac{\text{物质A在有机相中的总量}}{\text{A在两相中的总量}} \times 100\%$$

$$= \frac{C_o V_o}{C_o V_o + C_w V_w} 100\% = \frac{D}{D + \cancel{V_w/V_o}} \times 100\%$$

E 与 D 及 V_w/V_o (相比) 有关

当 $V_o = V_w$

增大萃取率

增大D

减小相比

增加萃取次数

$$E = \frac{D}{D + 1} \times 100\%$$

D	1	10	100	1000
E %	50	91	99	99.9

多次萃取：

第一次萃取

据： $D = \frac{C_{A(0)}}{C_{A(W)}} = \frac{(m_0 - m_1) / V_0}{m_1 / V_w} \rightarrow m_1 = m_0 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)$

第1次萃取
后溶液中剩
余的物质A

二次萃取后

$$m_2 = m_1 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right) = m_0 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^2$$

n次萃取后

$$m_n = m_0 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^n$$

$$E = \frac{m_0 - m_n}{m_0} \times 100\% = 1 - \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^n \times 100\%$$

例： 含有镓的HCl水溶液10mL，其中含镓10μg，若用10mL乙醚分别按下述情况萃取：(1) 全量一次萃取。 (2) 每次用5mL分2次萃取。求E%。已知 D=18

解： (1) 全量一次萃取

$$m_1 = m_0 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right) = 10 \times \frac{10}{18 \times 10 + 10} = 0.53 \mu g$$

$$E = \frac{10 - 0.53}{10} \times 100\% = 94.7\%$$

(2) 分2次萃取 $V_{\text{有}}=5\text{mL}$

$$m_2 = 10 \times \left(\frac{10}{18 \times 5 + 10} \right)^2 = 0.1 \mu g \quad E = \frac{10 - 0.1}{10} \times 100\% = 99.0\%$$

或：

$$E = 1 - \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^n \times 100\% = 1 - \left(\frac{10}{18 \times 5 + 10} \right)^2 \times 100\% = 99.0\%$$

K_D : 分配系数，与溶质及溶剂的特性以及温度等因素有关。

$$K_D = \frac{[A]_o}{[A]_w} \quad \text{溶质在两相中的存在形式应相同}$$

分配比 D

$$D = \frac{C_{A(o)}}{C_{A(w)}} = \frac{[A_1]_o + [A_2]_o + \dots + [A_n]_o}{[A_1]_w + [A_2]_w + \dots + [A_n]_w}$$

萃取率

$$E\% = \frac{A \text{在有机相中的总量}}{A \text{在两相中的总量}} \times 100\% = \frac{D}{D + \frac{V_w}{V_o}} \times 100\%$$

多次萃取：

$$m_n = m_0 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^n$$

$$E = \frac{m_0 - m_n}{m_0} \times 100\% = 1 - \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^n \times 100\%$$

例：含有 I_2 为2.648g的水溶液100.00mL，用20.00mL有机溶剂进行一次萃取，平衡后分出有机相，若取有机相2.00mL，则需用0.1000mol/L $Na_2S_2O_3$ 18.50mL滴定其中的碘。已知： $M_{I_2}=253.8$ 问

- (a) I_2 的D和E各是多少？
(b) 若对上述分离出的20.00mL有机相用10.00mL水洗一次，损失多少克？
(c) 若将20.00mL有机溶剂分3次萃取，其E又是多少？



$$C_{I_2(0)} = \frac{18.50 \times 0.1000}{2 \times 2.00} = 0.4625 \text{ mol/L}$$

$$C_{I_2(w)} = \left(\frac{2.648}{253.8} - 0.4625 \times 0.02000 \right) / 0.1000 = 0.01183 \text{ mol/L}$$

$$D = \frac{C_{I_2(0)}}{C_{I_2(w)}} = \frac{0.4625}{0.01183} = 39.08$$

$$E = \frac{D}{D + V_w/V_o} \times 100\% = \frac{39.08}{39.08 + 100.0/20.0} \times 100\% = 88.66\%$$

$$(b) m_0 = 0.4625 \times 0.02 \times 253.8 = 2.348\text{g}$$

$$m_1 = m_0 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right) = 2.348 \times \left(\frac{10.00}{39.08 \times 20.00 + 10.00} \right) = 0.02966\text{g}$$

$$(c) m_n = m_0 \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^n$$

$$m_3 = 2.648 \times \left(\frac{100.00}{39.08 \times 20/3 + 100.00} \right)^3 = 0.0565\text{g}$$

$$E = \frac{2.648 - 0.0565}{2.648} \times 100\% = 97.87\%$$

$$\text{or } E = 1 - \left(\frac{V_w}{DV_o + V_w} \right)^n \times 100\%$$

$$= 1 - \left(\frac{100}{39.08 \times 20/3 + 100} \right)^3 \times 100\% = 97.87\%$$

例：三氟乙酰丙酮为一弱酸，能被 CHCl_3 萃取，而其酸根离子则不被萃取。从三氟乙酰丙酮在 CHCl_3 和 H_2O 中的分配比的测定实验得如下数据：

$$\text{pH} \quad 1.16 \quad 6.39$$

$$D \quad 2.00 \quad 1.40$$

计算它在 CHCl_3 和 H_2O 中的分配系数 K_D 和在水中的解离常数 K_a 。



$$K_D = \frac{C_{\text{HR}(\text{O})}}{C_{\text{HR}(\text{W})}} = \frac{C_{\text{HR}(\text{O})}}{C_W \cdot \delta_1} \rightarrow C_W = \frac{C_{\text{HR}(\text{O})}}{K_D \delta_1}$$

$$D = \frac{C_{\text{HR}(\text{O})}}{C_W} = \frac{K_D [\text{H}^+]}{[\text{H}^+] + K_a}$$

$$2.00 = \frac{K_D \times 10^{-1.16}}{K_a + 10^{-1.16}}$$

$$1.40 = \frac{K_D \times 10^{-6.39}}{K_a + 10^{-6.39}}$$

$$\left. \begin{array}{l} K_a = 1.7 \times 10^{-7} \\ K_D = 2.00 \end{array} \right\}$$

二. 重要的萃取体系

(一) 融合物萃取体系

1 萃取机理：萃取剂是融合剂，与金属离子形成不带电的疏水性融合物

2 融合萃取体系条件的选择



$$K_{\text{融}} = \frac{[MR_n]_{(o)} [H^+]_{(w)}^n}{[HR]_{(o)}^n [M^{n+}]_{(w)}} = \frac{[MR_n]_{(o)} [M_n]_{(w)} [R]_{(w)}^n [H^+]_{(w)}^n [H^+]_{(w)}^n}{[HR]_{(o)}^n [M_n]_{(w)} [R]_{(w)}^n [M^+]_{(w)} [H^+]_{(w)}^n}$$

$$= K_{D(MR_n)} \times K_{D(HR)}^{-n} \times K_{a(HR)}^n \times \beta_{MR_n}$$

$$D = \frac{C_{M(o)}}{C_{M(w)}} = \frac{[MR_n]_{(o)}}{[M^{n+}]_{(w)}} = \frac{[HR]_n^{(o)}}{[H^+]_n^{(w)}} \times K_{\text{萃}}$$

当存在副反应时：

$$K_{\text{萃}}' = \frac{[MR_n^{'}]_{(o)} [H^+]_n^{(w)}}{[M^{'}]_{(w)} [HR_n^{'}]_{(o)}^n} = \frac{\alpha_{MR_n} [MR_n]_{(o)} [H^+]_n^{(w)}}{\alpha_M \alpha_{HR}^n [M]_{(w)} [HR]_n^{(o)}} = \frac{\alpha_{MR_n}}{\alpha_M \alpha_{HR}^n} K_{\text{萃}}$$

$$\therefore D' = \frac{[MR_n^{'}]_{(o)}}{[M^{'}]_{(w)}} = \frac{[HR_n^{'}]_{(o)}^n}{[H^+]_n^{(w)}} K_{\text{萃}}' = \frac{\alpha_{MR_n} [HR_n^{'}]_{(o)}^n}{\alpha_M \alpha_{HR}^n [H^+]_n^{(w)}} K_{\text{萃}}$$

螯合物萃取体系的条件

依据: $D = \frac{C_{M(o)}}{C_{M(w)}} = \frac{[MR_n]_{(o)}}{[M^{n+}]_{(w)}} = \frac{[HR]_n^{(o)}}{[H^+]_n^{(w)}} \times K_{\text{eq}}$

$$K_{\text{萃}} = K_{D(MR_n)} \times K_{D(HR)}^n \times K_{a(HR)}^n \times \beta_{MR_n}$$

(1) 融合剂的选择: 使螯合物的 β 大; 融合剂疏水性基团多,
增大 K_D

(2) 溶液酸度: pH高有利于萃取, 但应注意2点:

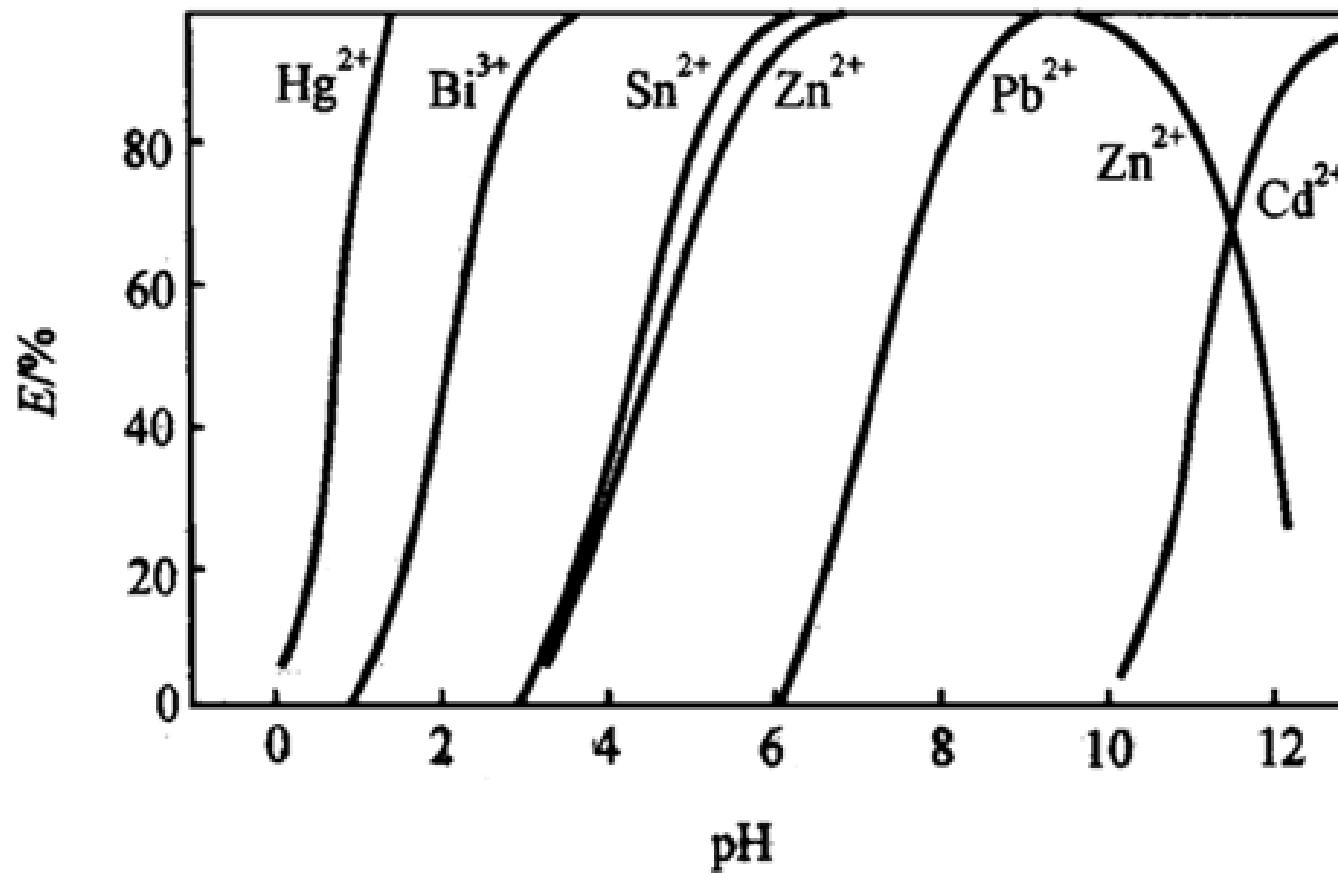
①控制酸度防止干扰离子的干扰;



②控制酸度防止金属离子水解;

(3) 萃取溶剂的选择: 与螯合物结构相似; 与水的比
重差别大; 毒性小, 低挥发性。





二苯硫腙 - CCl_4 萃取几种金属离子的萃取酸度曲线



(二) 离子缔合物萃取体系

1、离子缔合物类型：

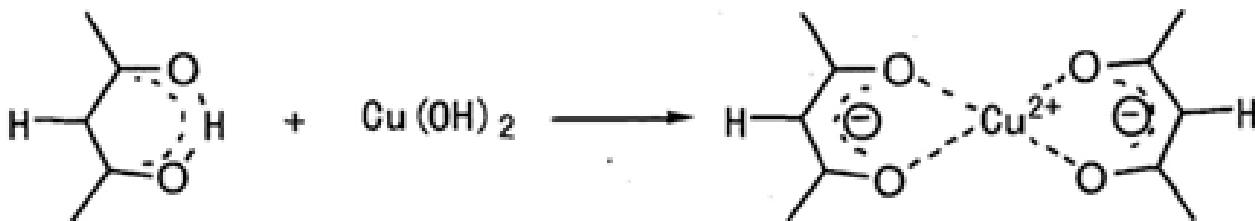
- ①金属阳离子的离子缔合物；
- ②金属络阴离子或无机酸根的离子缔合物；

2、离子缔合物体系萃取条件的选择：

- ①酸度：应有利于形成离子缔合物；
 - ②盐析作用：加入与被萃取物具有相同阴离子的盐类或酸
- 目的：(1)同离子效应；
(2)降低被萃取物的水化程度；
(3)降低水的介电常数，有利于离子缔合物的形成；

(三) 溶剂化合物萃取体系

既是



(四) 无机共价化合物萃取体系

一些简单共价化合物

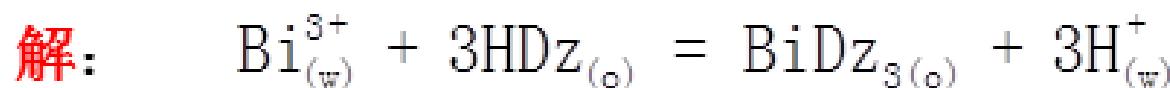
例: I_2 , Cl_2 , Br_2 , OsO_4 , AsI_3

三、萃取分离的操作

四、萃取分离新技术

{ 固相萃取和固相微萃取
超临界流体萃取
微滴萃取
微波萃取

例：已知用双硫腙(HDz)的CCl₄溶液萃取Bi³⁺的K_萃=5.6×10³,求当Bi³⁺为10μg, 有机相中HDz 的分析浓度为4×10⁻⁵mol/L, 有机相体积为10mL, 水相体积为40mL, 使Bi³⁺一次萃取率达99.0%以上的最低pH值。 (Ar (Bi) =209)



$$K_{\text{萃}} = \frac{[\text{BiDZ}_3]_{(o)} [\text{H}^+]_{(w)}^3}{[\text{HDZ}]_{(o)}^3 [\text{Bi}^{3+}]_{(w)}}$$

$$[\text{BiDZ}_3]_{(o)} = \frac{10 \times 10^{-6} \times 99.0\%}{209 \times 10 \times 10^{-3}} = 4.7 \times 10^{-6} \text{ mol/L}$$

$$[\text{Bi}^{3+}]_{(w)} = \frac{10 \times 10^{-6} \times 1.0\%}{209 \times 40 \times 10^{-3}} = 1.2 \times 10^{-8} \text{ mol/l}$$

$$[\text{HDZ}]_{(o)} = 4 \times 10^{-5} - (4.7 \times 10^{-6}) \times 3 = 2.6 \times 10^{-5} \text{ mol/L}$$

$$[\text{H}^+] = 2.9 \times 10^{-4} \text{ mol/L} \quad \text{pH} = 3.54$$

§ 3 离子交换分离法

Ion exchange separation method

一、概述

1、方法特点

优点： 分离效率高，可分离：带相反电荷离子、相同电荷离子、性质相近离子；微量元素的富集；高纯物质的制备；设备简单，操作简便；树脂可再生。

缺点： 分离过程周期长，耗时。

2、离子交换剂的类型

{ 无机离子交换剂
有机离子交换剂（离子交换树脂）



二、离子交换树脂

1、树脂的结构及性质

结构：带有许多可交换活性基团的网状结构高分子化合物；

性质：稳定，不受强酸、强碱、氧化剂或还原剂的影响；

2、树脂的种类

(1) 离子交换树脂

(a) 阳离子交换树脂 活性基团上H⁺的可被阳离子交换



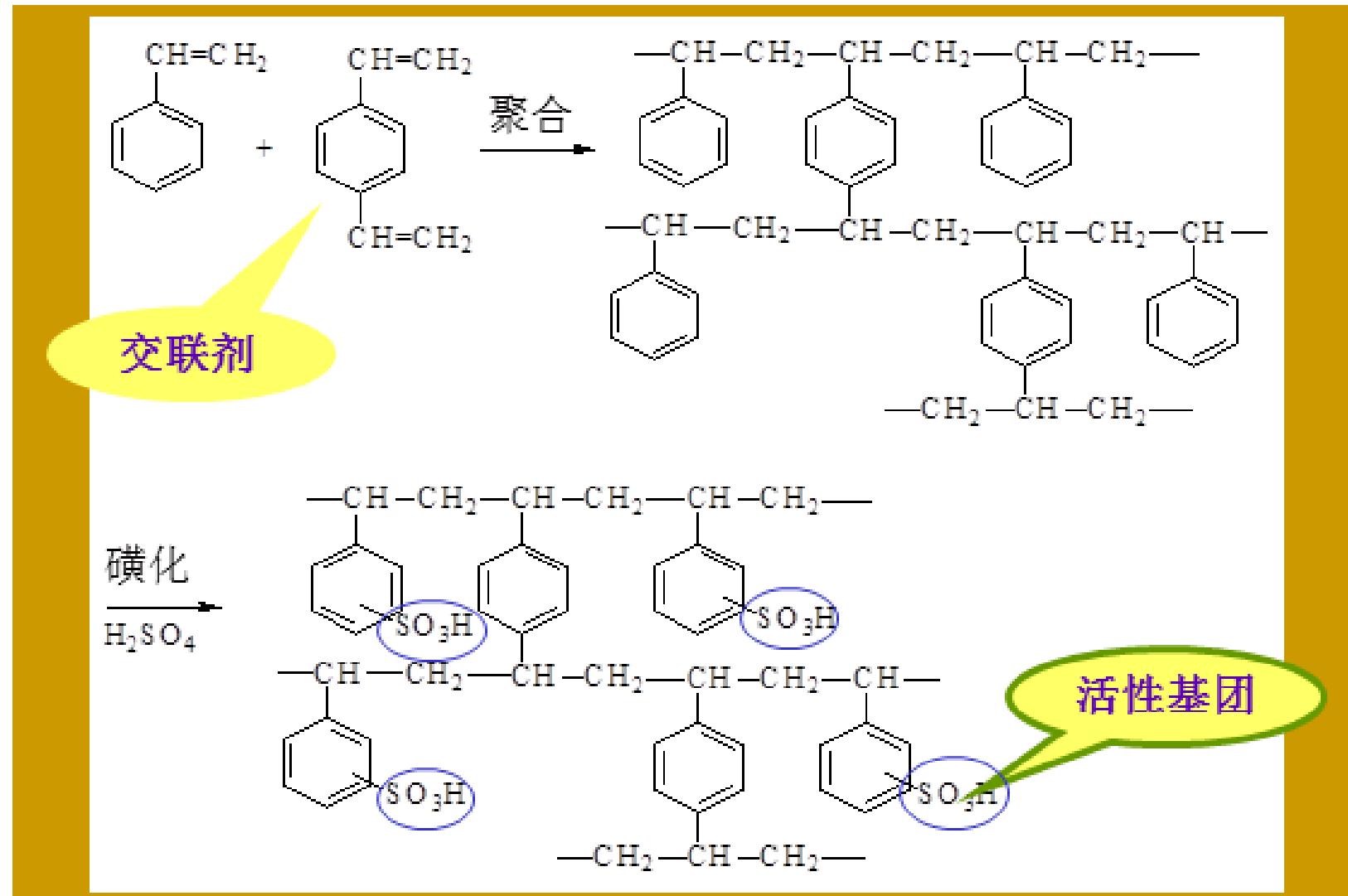
强酸型 -SO₃H 酸性、中性、碱性均可用；

弱酸型 -COOH, -OH 对H⁺的亲和力大，酸性溶液中不宜使用

交换



聚苯乙烯磺酸型阳离子交换树脂



(b) 阴离子交换树脂 水合后活性基团上的OH⁻可被阴离子交换

强碱型 $-\text{N}(\text{CH}_3)_3^+$, 水合后 $[-\text{N}(\text{CH}_3)_3^+ \text{OH}^-]$

弱碱型 $-\text{NH}_2$, $[-\text{NH}_3^+ \text{OH}^-]$;

$-\text{NH}(\text{CH}_3)$, $[-\text{NH}_2(\text{CH}_3)^+ \text{OH}^-]$

$-\text{N}(\text{CH}_3)_2$, $[-\text{NH}(\text{CH}_3)_2^+ \text{OH}^-]$

强碱型：酸性、中性、碱性均可使用；

弱碱型：对OH⁻亲和力大，不宜在碱性溶液中使用；

(2) 特种树脂

如：螯合树脂；大孔树脂；氧化还原树脂；萃淋树脂；
纤维素交换树脂

几种牌号的离子交换树脂

类型	结构	活性基团	可交换的pH范围	商品树脂牌号
强酸型	交联的聚苯乙烯	$-\text{SO}_3\text{H}$	0~14	强酸阳 1 号, 强酸732 Amberlite IR-120, Amberlite200 (美) Dowex50 (美) Zerolit 225 (或Zeo-Karb 225) (英) 神胶 1 号 (日)
中等酸型	交联的聚苯乙烯	$-\text{PO}(\text{OH})_2$	4~14	KF-1, KF-2 (苏) Duolite ES-63 (美)
弱酸型	聚丙烯酸	$-\text{COOH}$	6~14	上葡弱酸阳离子交换树脂 弱酸性阳*101 Amberlite IRC-50
强碱型	交联的聚苯乙烯	$-\text{N}(\text{CH}_3)_3\text{Cl}$	0~14	强碱阴*717, 强碱阴*201 Amberlite IRA-400, Amberlite IRA-410 Dowex1, Dowex 2 Zerolit FP AV-15 神胶801
弱碱型	交联的聚苯乙烯	$-\text{NH}(\text{CH}_3)_2\text{OH}$ $-\text{NH}_2(\text{CH}_3)\text{OH}$	0~7	弱碱阴*704, 弱碱阴*330 Amberlite IR-45 Dowex 3 Zerolit H
双交换基团	酚甲醒聚合物	$-\text{OH}$ 和 $-\text{SO}_3\text{H}$	磷酸基可以在任何 pH 值时交换, 酚羟基在 $\text{pH} > 9.5$ 时交换	强酸42 Amberlite-IR100 Zerolit 215
螯合树脂	交联的聚苯乙烯	$-\text{CH}_2\text{N}(\text{CH}_3)_2\text{CH}_2\text{COOH}$	6~14	DowexA-1

3、树脂的交联度

$$\text{交联度} = \frac{\text{交联剂量}}{\text{树脂总量}}$$

4、树脂的交换容量

单位质量的干树脂或单位体积的湿树脂所能交换离子相当于一价离子的物质的量。

单位: mmol/g (干树脂) mmol/mL (湿树脂)

全交换容量; 工作交换容量(有效交换容量)

三、离子交换树脂的亲和力

树脂对离子的亲和力反映了离子在树脂上的交换能力

亲和力的影响因素： 离子电荷； 离子的极化程度；
水合离子半径



水合离子半径越小， 电荷越高， 离子极化程度越大， 其亲合力也越大。

四、离子交换树脂的分离操作过程

1、树脂的选择和处理



2、装柱



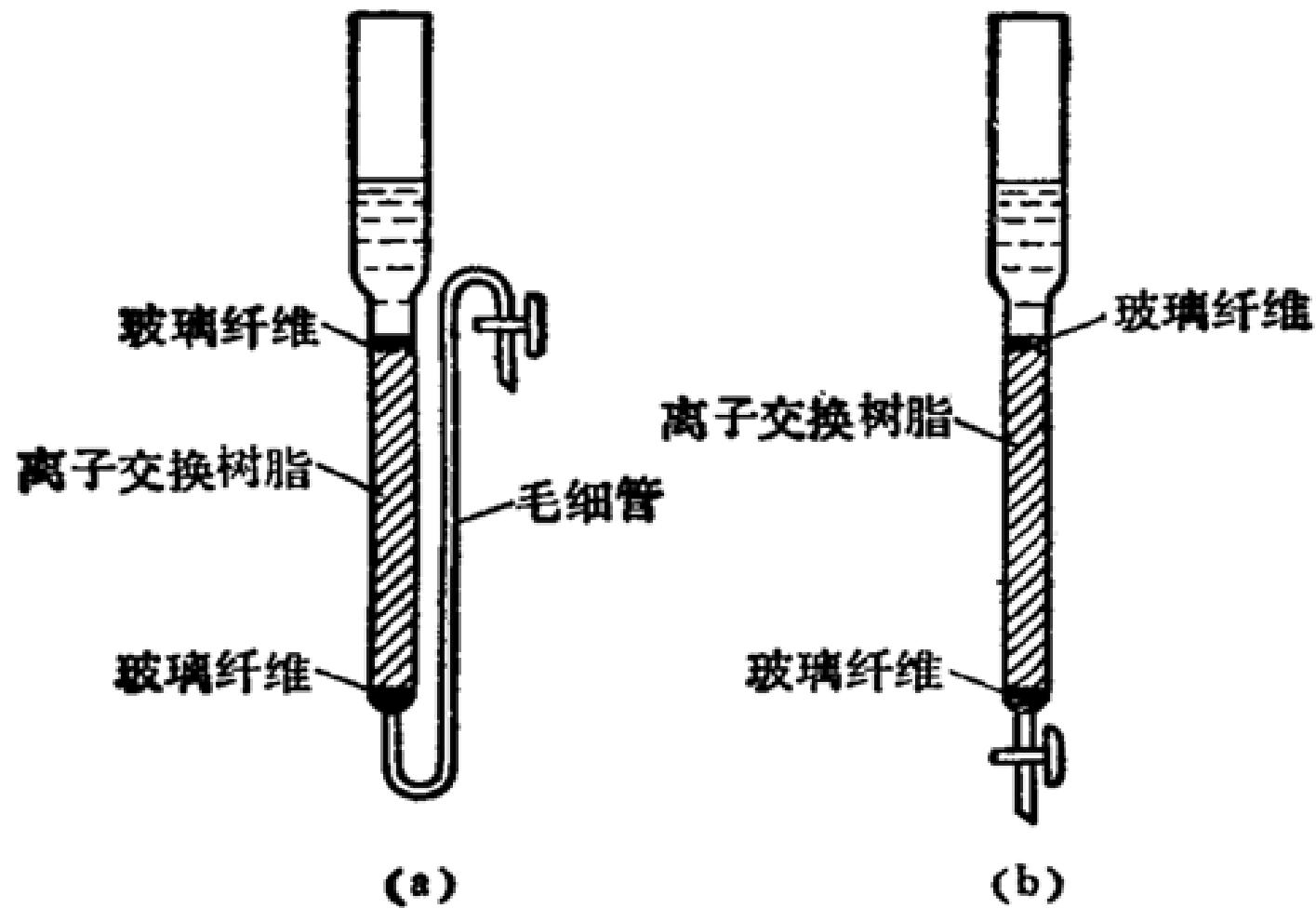
3、交换



4、洗脱

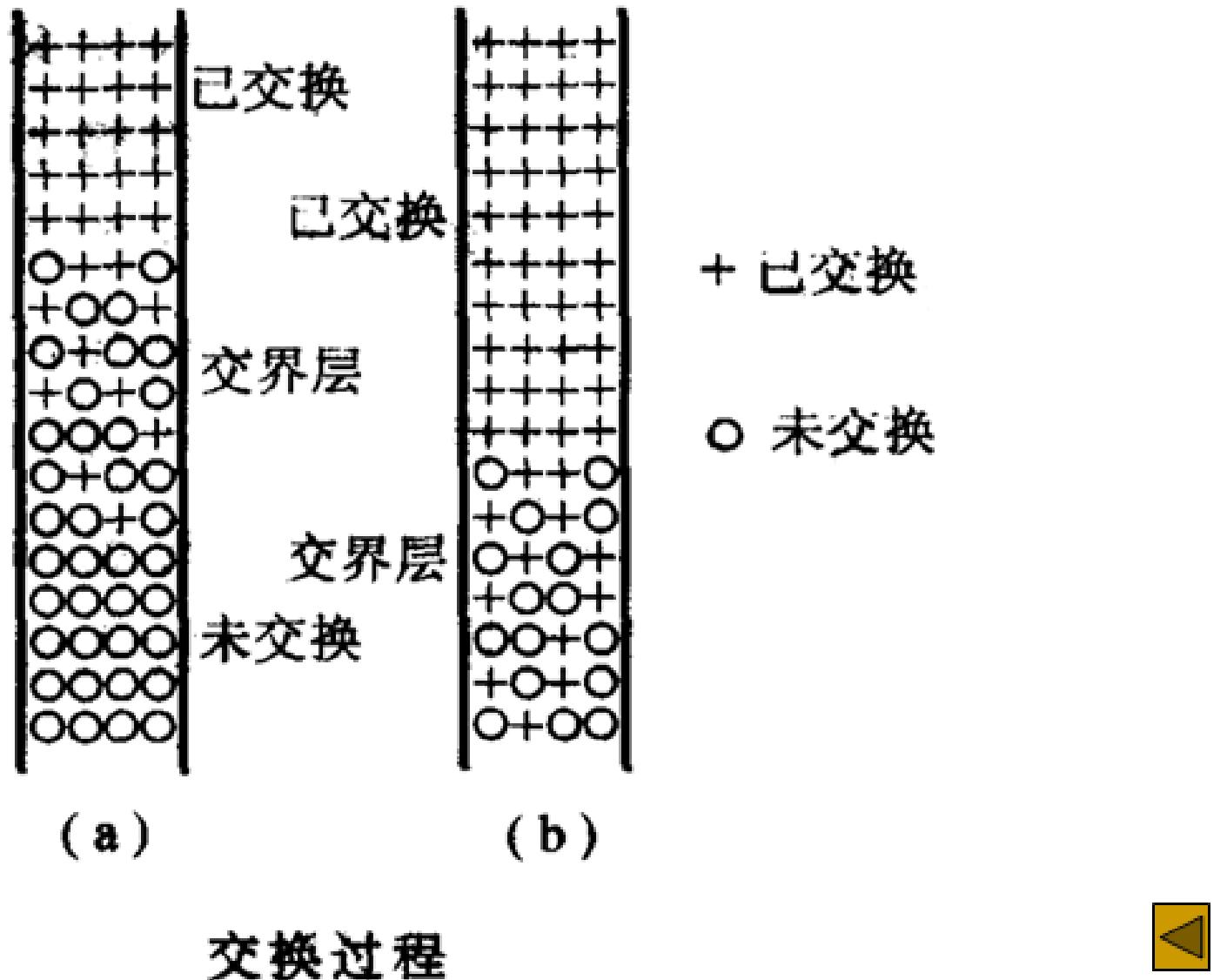


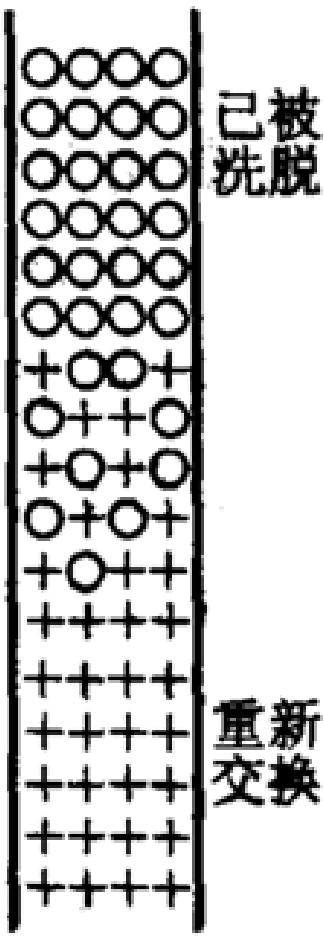
5、再生



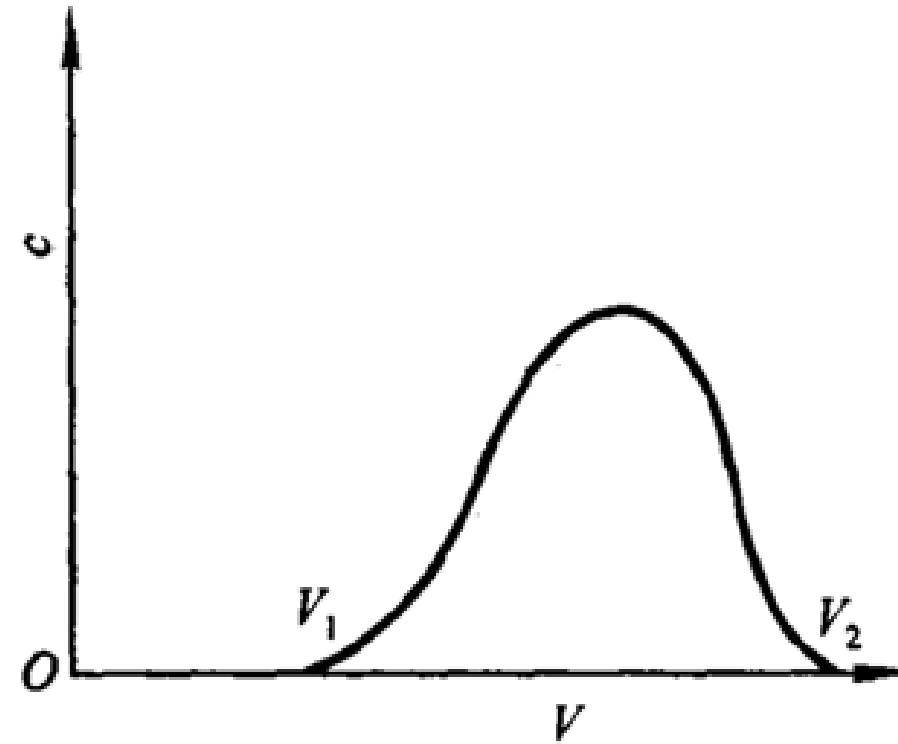
交换柱





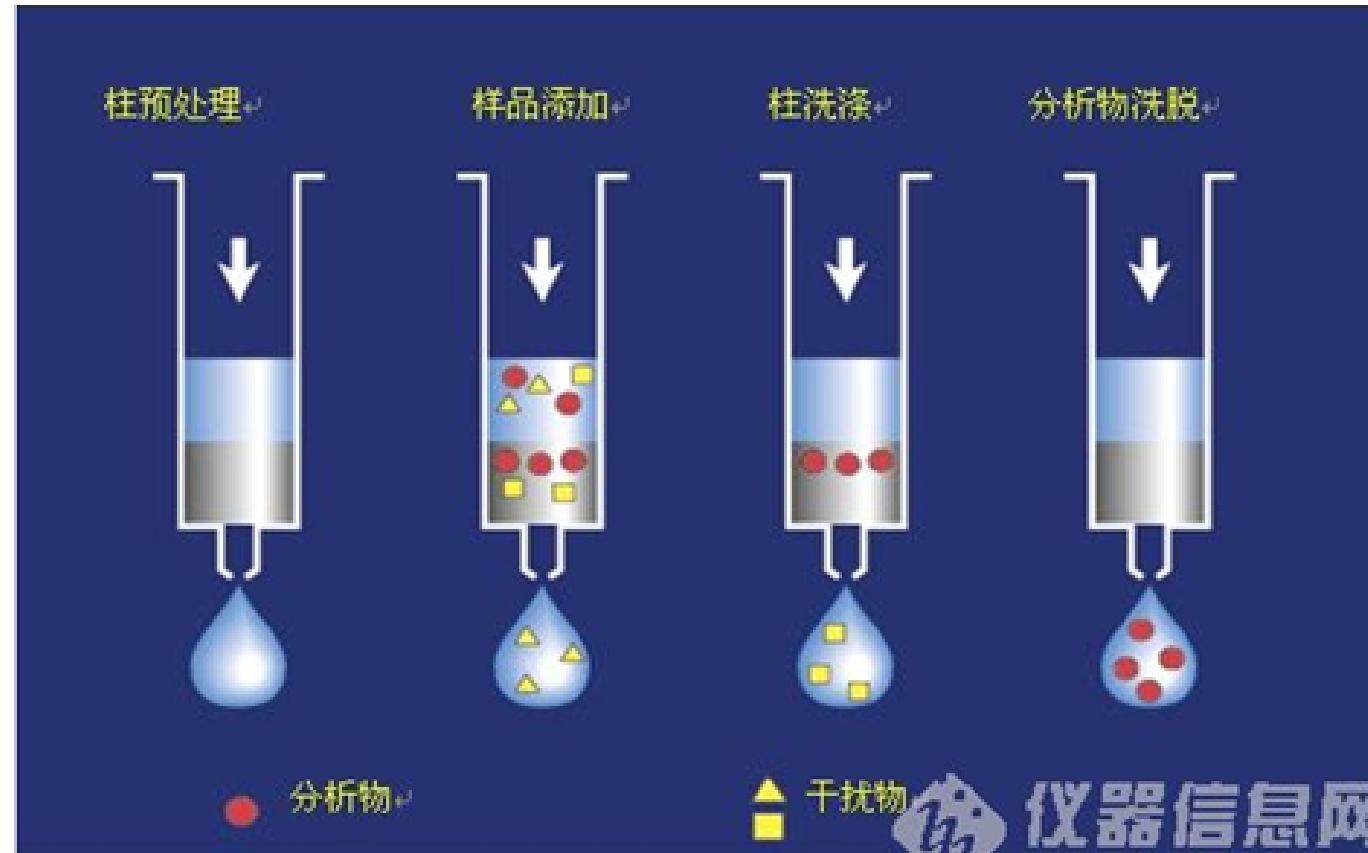


(a) 洗脱过程



(b) 洗脱曲线





五、应用

1、水的净化

2、干扰离子的分离

(1) 阴、阳离子的分离

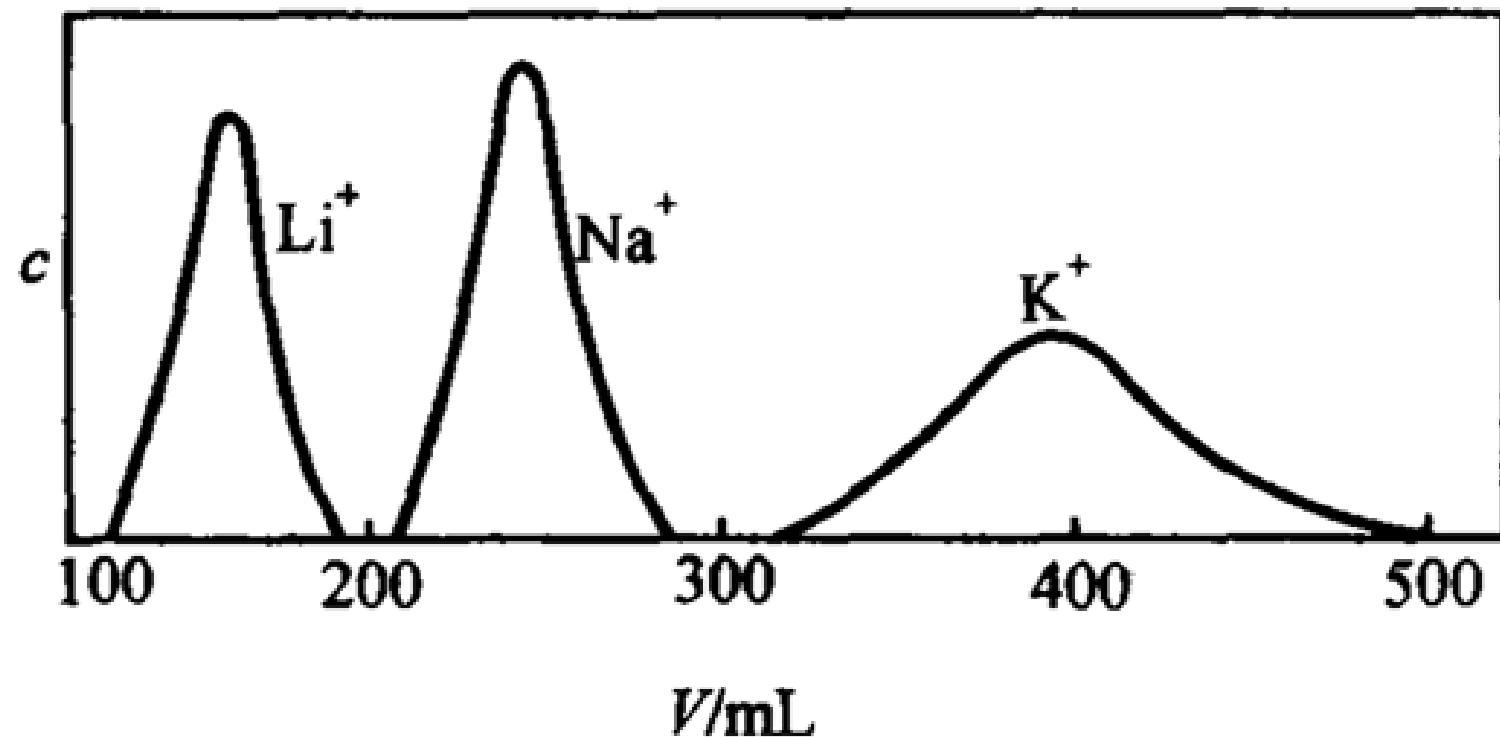
(2) 同性电荷离子的分离（即离子交换层析法）



3、痕量组分的富集

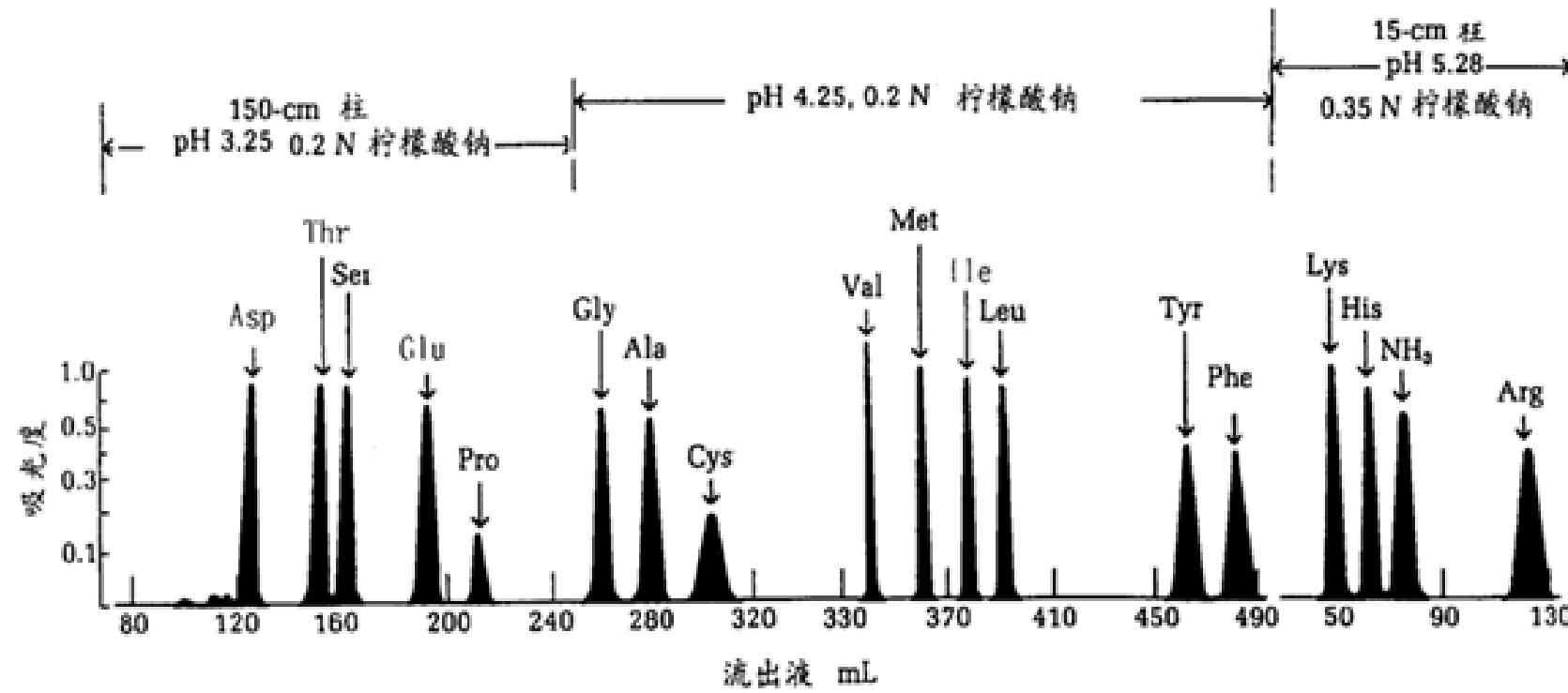
4、蛋白质或氨基酸的分离





Li^+ , Na^+ , K^+ 的洗脱曲线





氨基酸混合样品的阳离子交换树脂自动记录层析图

§ 4 液相色谱分离法

Liquid chromatography separation method

一、色谱法的分类

1、据流动相的状态不同分类

气相色谱分析：流动相为气体

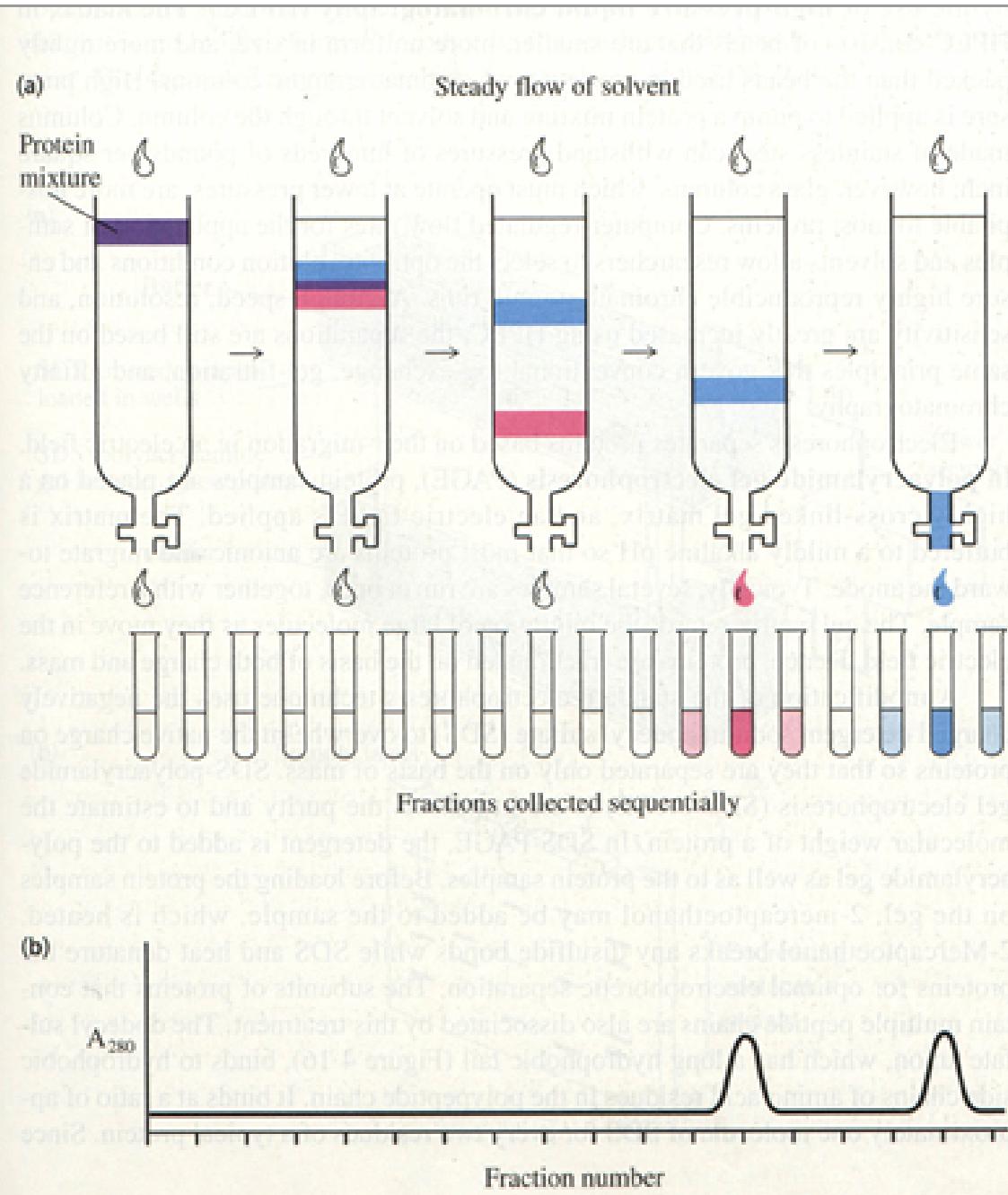
液相色谱分析：流动相为液体

2、按分离时操作方式不同分类

柱层析；纸层析；薄层层析

柱层析

蛋白质的分离

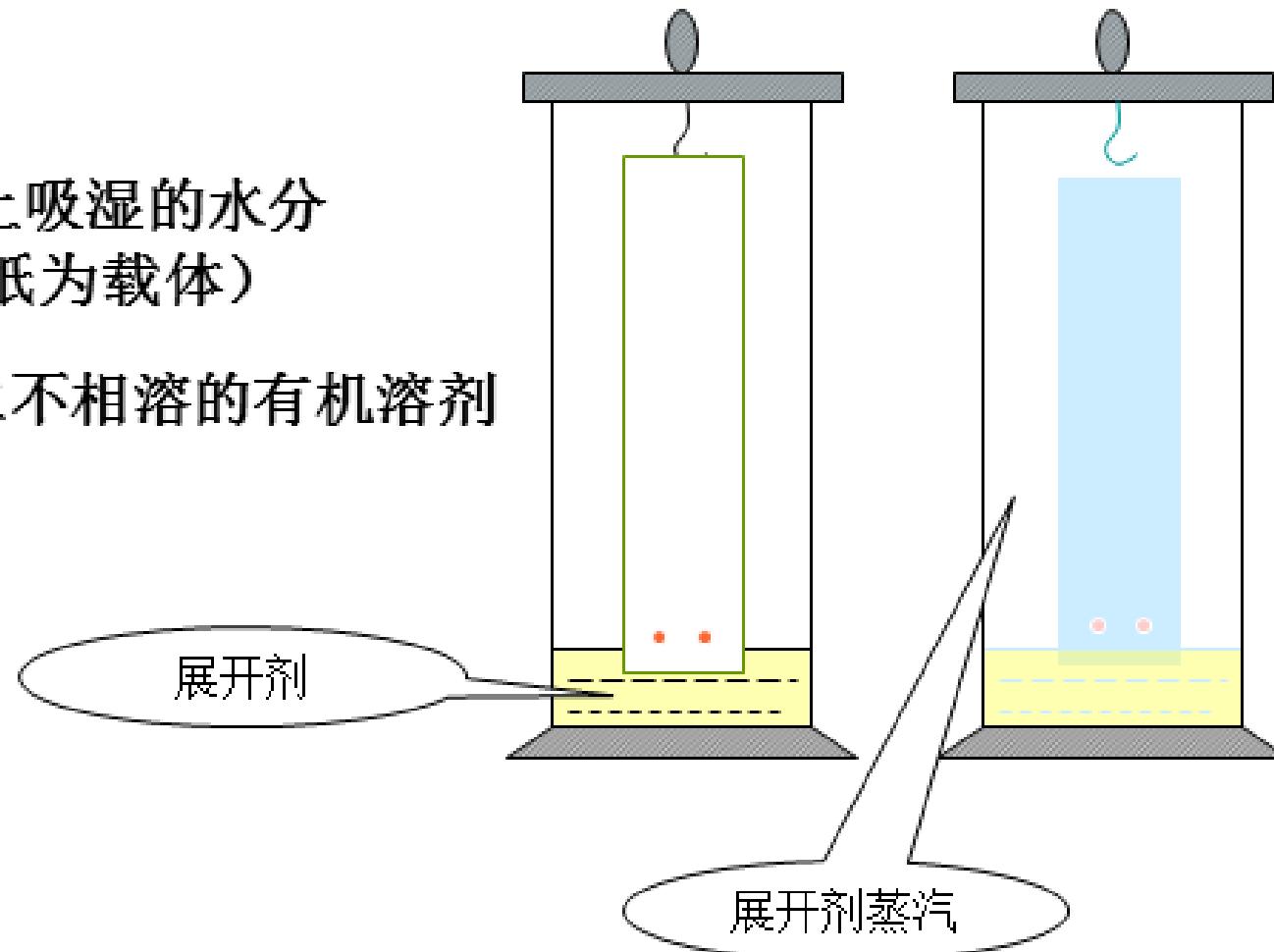


二、纸上色谱分离法 (纸层析法；纸上萃取色谱法)

1、机理

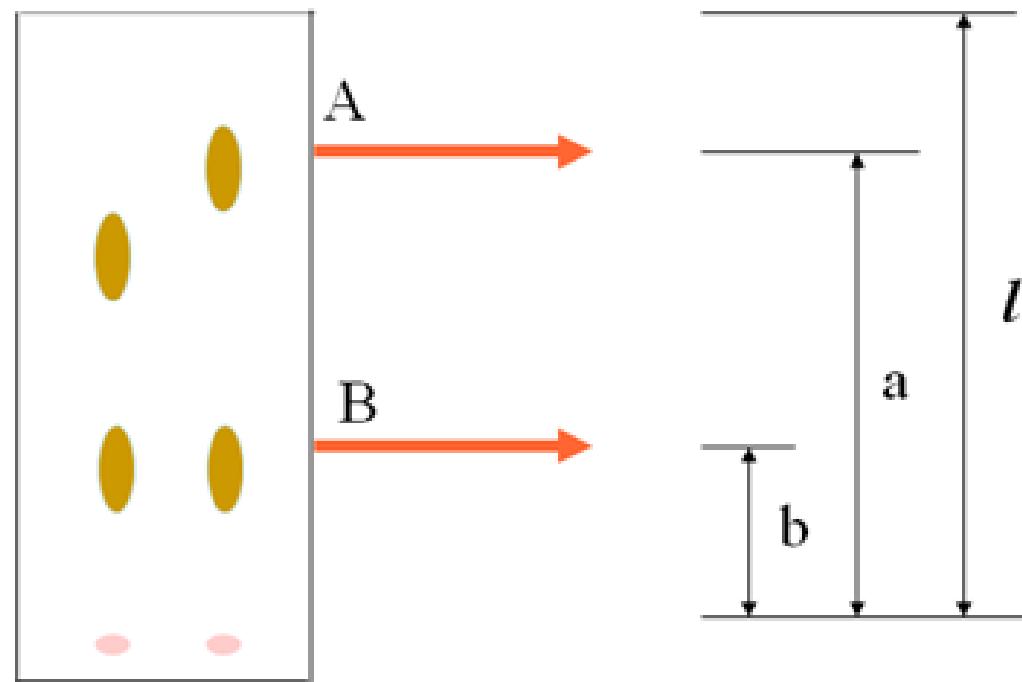
固定相：纸上吸湿的水分
(滤纸为载体)

流动相：与水不相溶的有机溶剂
(展开剂)



比移值

$$R_f = \frac{\text{原点至斑点中心的距离}}{\text{原点至溶剂前沿的距离}} = \frac{a}{l}$$



一般认为A和B比移值相差>0.02即可彼此分开

2、操作方法

①选择滤纸：均匀、纯净、平整

②点样：有定性、定量之分

③展开：上行、下行、双向

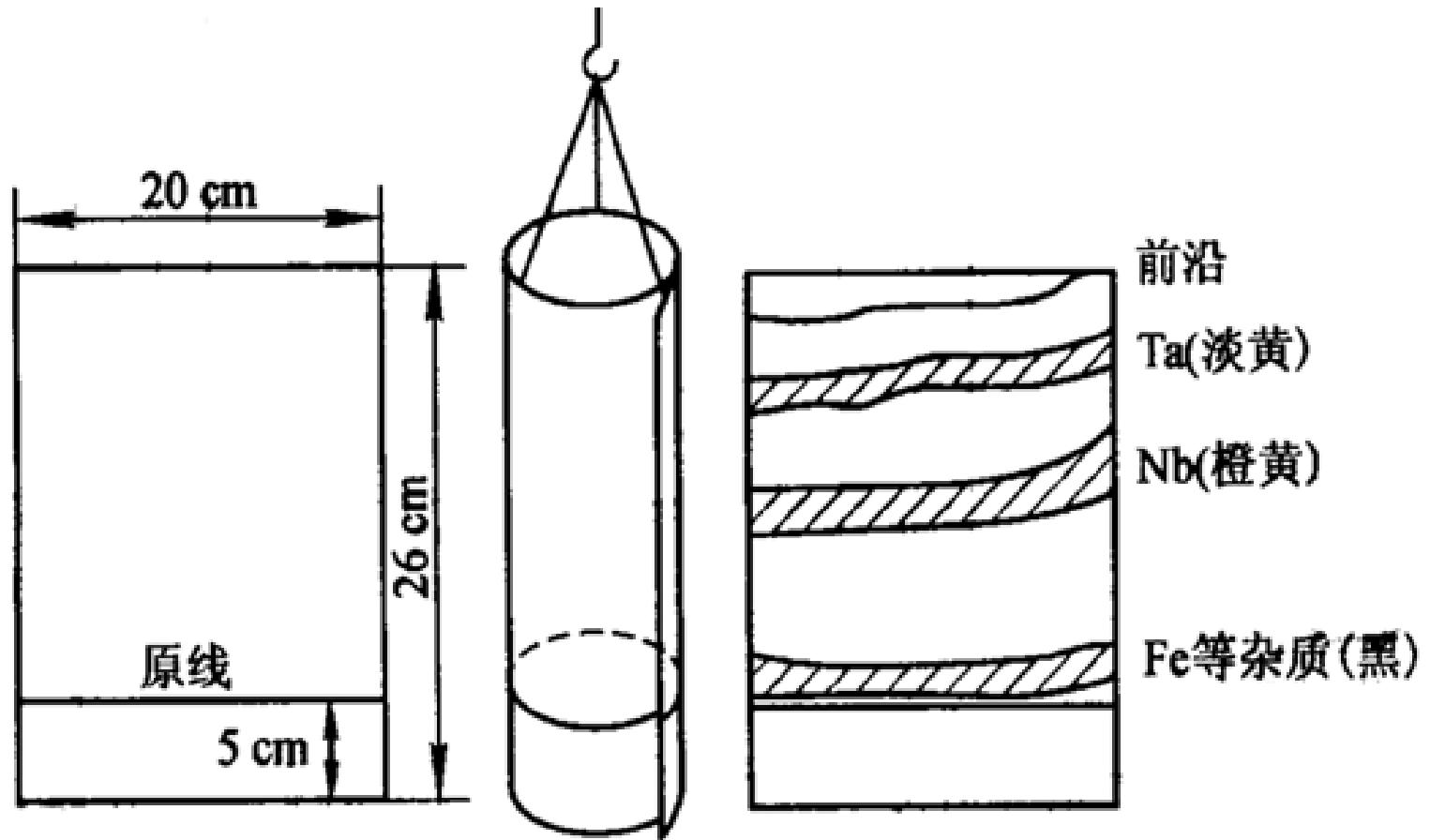
展开剂的选择：有机溶剂+水+酸（调节极性）

④显色和比移值的测定：定性测定

⑤定量测定

(1) 化学法：燃烧称重；浸取

(2) 物理法：求积仪；光密度计



(a) 色谱滤纸

(b) 卷成筒状

(c) 色谱图

铌、钽的分离

三、薄层色谱法（薄层层析法）

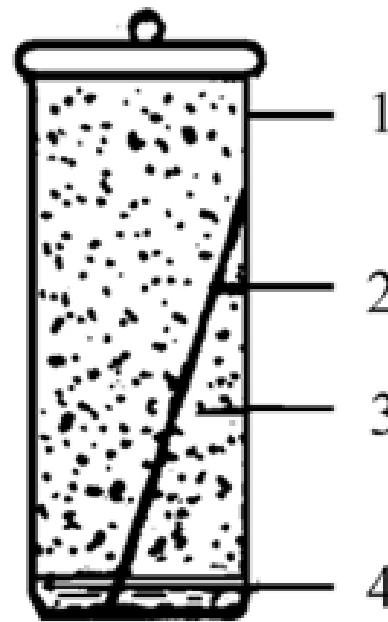
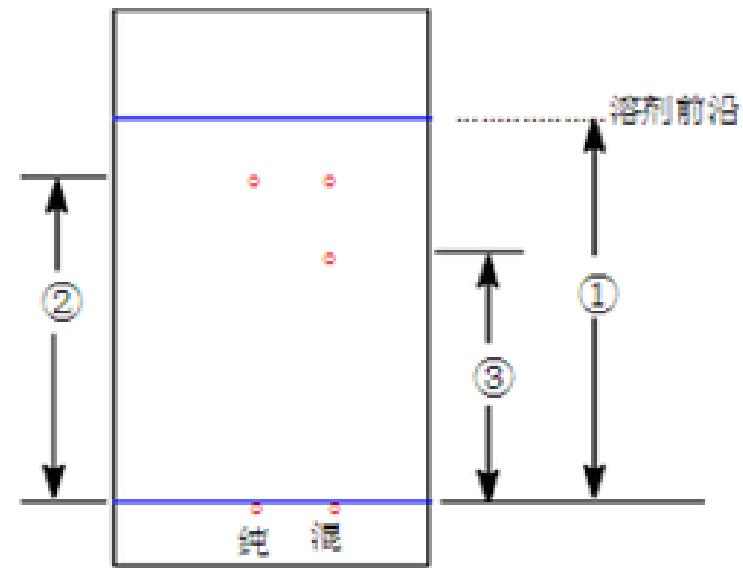
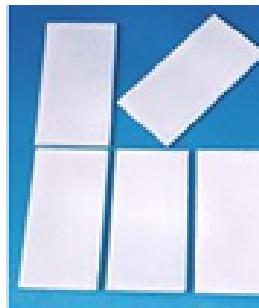
1、分离原理：

固体吸附剂对不同物质吸附能力不同

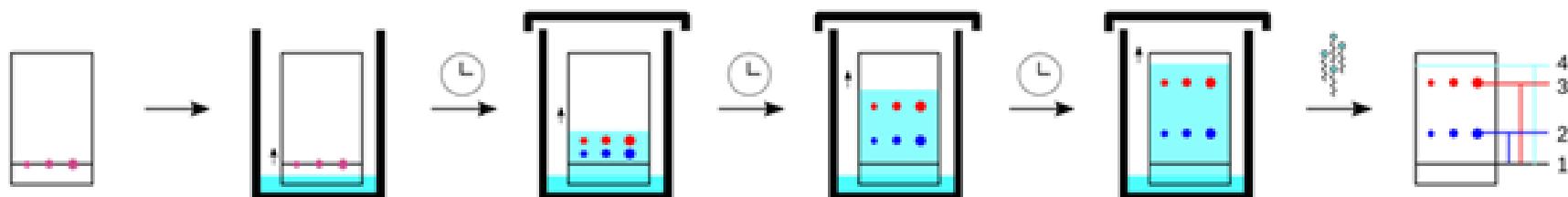
2、操作：相似于纸层析

展开剂的选择：据吸附剂吸附能力的强弱和被分离物质极性强弱，选择与被分离组分极性相似的展开剂

3、方法优点：分离速度快；灵敏度高；负荷样品量大；耐腐蚀



1: 层析缸, 2: 薄层板
3: 展开剂饱和蒸汽
4: 层析液



四、反相分配色谱分离法

固定相： 有机相

流动相： 水相