

給水工程汇刊

(第四集)

上海市自来水公司編

科学技術出版社

目 录

混凝理論与淨水設備調度	林家濂	1
用超濾膜檢驗大腸菌族法	N. E. 茄克遜	28
華盛頓台爾卡利亞水廠高速過濾的研究	N. E. 茄克遜	37
用實驗方法測定地面水的混凝作用和混凝動態	Z. 諸伐克	53
上海市自來水公司用二苯胺硫酸測定水中銅、鋅及鉛含量之灵敏色比色法	趙鍾美	64
上海市自來水公司用比光式濁度儀測定混濁度法		69
上海市自來水公司提高混凝沉淀池工作效率的經驗	宋仁元	74
上海市自來水公司利用發電廠的冷卻水為給水水源的經驗	閔奇若	80
上海市自來水公司改進離心水泵点滴經驗	吳驥	86
上海市自來水公司給水調度經驗總結	金能始	92
上海市自來水公司上水道安裝工程施工点滴經驗		104
上海市自來水公司防治搖蚊幼蟲經驗	黃元鈞	116

混凝理論与淨水設備調度

林 家 磨

一、序 論

純淨的水，在普通条件下为无色无味无嗅之透明液体，在自然界中无純淨的水。天然水中皆含有杂质，所含杂质如系溶解于水中时，则将不影响水的透明度（指肉眼觀察），所含杂质如系不溶解物而悬浮于水中时，则将大的影响水的透明度。由于悬浮在水中的颗粒大小不同、形状不同、光学性质不同，其所造成的光学現象亦有所不同。

颗粒大小大于照射光线的半波波長时（可見光線，波長在400~750m μ 之間），光线將被反射，若此颗粒为透明体时，则更將同时发生折射現象，被反射及折射光线的顏色，即將視颗粒对光线的选择吸收性質而定。

颗粒大小小于照射光线的半波波長时（如膠体颗粒其大小在1~100m μ 之間），則光线將发生散射現象，颗粒为球狀无色非金属时（膠体金属颗粒对光线的吸收能力甚强），散射光强度可用雷萊方程式表示如下：

$$I = 24\pi^2 I_0 \left(\frac{n_1^2 - n_2^2}{n_1^2 + n_2^2} \right)^2 \frac{N\mu^2}{\lambda^4}$$

或

$$I\lambda^4 = \text{常数}$$

式中 $\begin{cases} I_0 &= \text{入射光强度} \\ I &= \text{散射光强度} \\ n_1 &= \text{颗粒折射率} \\ n_2 &= \text{介質(水)折射率} \\ N &= \text{颗粒數} \\ \mu &= \text{颗粒体积} \\ \lambda &= \text{入射光波長} \end{cases}$

根据实验証明上列方程式仅适用于颗粒大小为 $5\sim100m\mu$ 时，若颗粒大小为 $100\sim150m\mu$ 时则方程式应为 $I\lambda^3=常数$ ，颗粒大小为 $150\sim250m\mu$ 时，则为 $I\lambda^2=常数$ 。对很大的颗粒则 $I\lambda^0=常数$ ，意即 I 与波長无关。

天然水中含有各种性質不同、大小不同、形狀不同的悬浮物質时，其所造成光学的綜合現象，遂使人們視覺上呈有混濁的印象，因此觀察水的混濁程度，借以判断水質是否良好，不失为一最簡便的鉴定方法。虽然必需指出水質澄清，尚不能断定水質必然良好。混濁的水常不适宜于生活飲用或工业使用。一般水質标准規定对水的混濁度皆有甚高的要求，故对淨水工艺而言，去除水的濁度当为其最主要的任务。

欲去除水的濁度，即分离悬浮于其中的杂质，可利用悬浮颗粒的重力作用，通过靜置或緩流使其自水中沉降而得以分离。但此法仅能去除颗粒較大較重的悬浮物，事实上在淨水工艺中对一般沉淀池設計，仅考虑最小沉速为不低于0.2公厘/秒者。水中悬浮物沉降速度与水之密度粘度有关，亦与悬浮物之密度、体积及形狀有关。悬浮物颗粒愈小則其沉降速度亦愈小，沉降速度在假定顆粒形狀为球形，直徑不大于0.1公厘时，可根据史托克公式加以計算。在大多数情况下，呈混濁状态的天然水，其所含有的悬浮物顆粒直徑皆在 5μ 以下。故此种悬浮物沉速极慢，絕非一般沉淀池所能去除，水中更微小之悬浮物，其颗粒直徑小于 1μ 者，此种颗粒因受水中分子运动影响作不断的布朗运动，故根本无沉降現象而能形成頗稳定的悬浮状态。至于更微小的膠体颗粒，其直徑約为 $0.1\sim0.001m\mu$ 之間，此种膠粒除作不断的布朗运动外，因其負有一定符号的电荷，颗粒与颗粒之間受靜电力作用互相排斥，不至碰撞，凝結成較大颗粒而沉降，故所造成的混濁状态亦更为稳定。显而易見，如何破坏这种稳定状态，即所謂凝聚处理，在淨水过程中极关重要，亦惟有將水中悬浮物質稳定性加以破坏后，才能使后繼

的沉淀处理、过滤处理，或接触过滤处理，得以顺利进行。

依照膠体化学的观点，分散在水(分散介质)中的分散相，由于分散程度的不同，所构成的体系可分为三种类型，其一为悬浮液与乳浊液，其分散相颗粒横断面大小是大于 0.1μ 。此种体系为动力学不稳定者，即分散相迟早将沉降于底部。其次为真溶液，其分散相大小是小于 $1m\mu$ ，此种体系为单相，均衡及热力学稳定者。最后即所谓胶体溶液，其分散相大小在于 $1\sim100m\mu$ 之间，此种体系虽为动力学稳定但为热力学不稳定及不均衡者，即分散相颗粒有企图增长以减小二相之间分界面的倾向。

胶体溶液又可分为亲液胶与增液胶两种，亲液胶体溶液为高分子物质的均衡溶液，性质接近于真溶液，而增液胶体溶液则为不溶解物质分子的颗粒聚合体所组成，其性质即为典型的胶体溶液性质。在一般情况下，天然水源水之色度多系处于亲液胶体状态的有机物质如腐殖质等所造成，而水之混浊度则多系处于增液胶体状态的无机物质如粘土等所造成。我公司各水厂净水工友累积多年来实际操作经验，将黄浦江水源水分为黄水、白水、黑水等数类，而与上述分类原则可以符合。估计所谓黄水即属于悬浮液，水中杂质以颗粒大小，大于 0.1μ 者为主。白水属增液胶液，以杂质颗粒大小处于 $0.1\sim0.001\mu$ 之间者为主。黑水则属亲液胶液，系因水源水被污染而含有高分子有机物质所致。当然，在所有的情况下，黄浦江水所含杂质颗粒大小，属于各种类型者皆有，但比例不同而已，因此我净水工友对水源水尚有淡黄色水、灰色水、清水等之分。黄水大都出现于每年 2, 3 月及 8, 9 月，即黄浦江水位最低及最高期间，其他季节多为淡黄水或白水，至于黑水或灰色水则因水源经常受生活、工业废水等污染，故随时可在落潮时间出现。

上文已述及，在净水工艺中，凝聚处理极为重要，凝聚处理之效果如何与水中所含杂质的颗粒类型，数量多寡，有莫大的关系，而其中尤以胶体微粒及颗粒小于 1μ 者影响最大，从事净水工作

者，欲掌握淨水工艺，改善淨水工艺，必需对膠体微粒的結構、电性質、稳定性，以及凝聚作用的原因、过程与影响因素有深切的了解。

二、水中膠体的構成及其物理化学性質

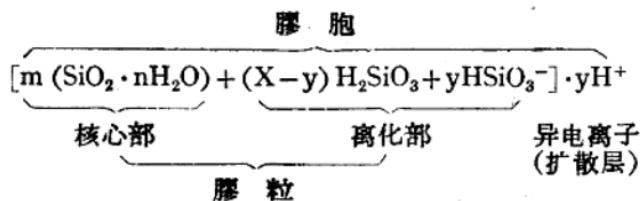
增液膠体：受天然水流冲刷地面上之粘土等无机物質成高度分散状态微粒而分散于水中，此种微粒即所謂增液膠体，乃为一多分子聚合体，其結構如下：

整个膠体單位称为膠胞，膠胞可分为二个部分即：

1. 膠粒：膠粒中心为核部，系由相当數目的相同分子所組成。核部外圍为离化部，系由被核部所吸附的某种可离解分子所組成。离化部中一部分分子未离解而一部分分子則发生离解，因此每个膠粒皆負有电荷，所負电荷符号与数量則視离化部分子离解的方式与程度而定，一般天然水中的粘土膠粒皆負有负电荷。

2. 扩散层：膠粒离化部中所离解出之异电离子，扩散在四周的分散介質(水)中，即形成为扩散层。

茲举二氧化矽膠体为例，將其結構图示意如下：



如下图1所示，膠胞之电荷情况为一双电层，其一为内层即离化部(又称吸附层或海姆荷次层)，在内层中被核表面吸附之离子称为形成电位离子(图中的 HSiO_3^-)，此离子紧密地与一部分异电离子(图中的 H^+)相连即形成一不动层，此不动层所負电荷符号显然即为形成电位离子的电荷符号，亦即为膠粒的电荷符号。不动层中形成电位离子与异电离子之間的电位称为形成电位(又称固定电位或 ϵ 电位)即整个不动层体系中的电化学电位(热力学电

位), 不動層的厚度 " δ " 則取決于離子半徑。其次為外層, 即擴散層(又稱流動層或古依層)。由於熱運動及分散介質(水)的極性作用, 內層中一部分異電離子擴散于四周的分散介質中而形成了此流動層。流動層中電荷密度隨離開帶電膠粒的距離增加或減小, 當流動層對不動層作相對運動時, 显然將產生一

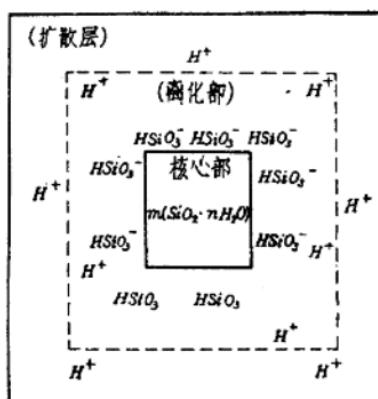


图 1

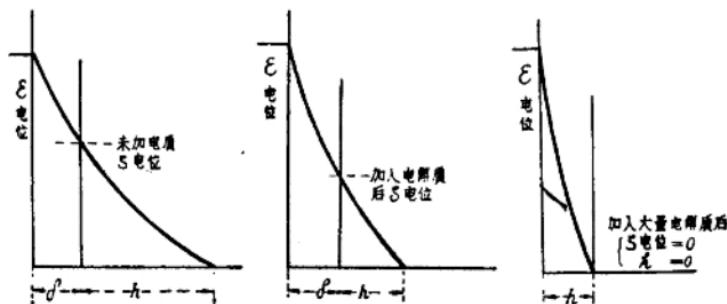
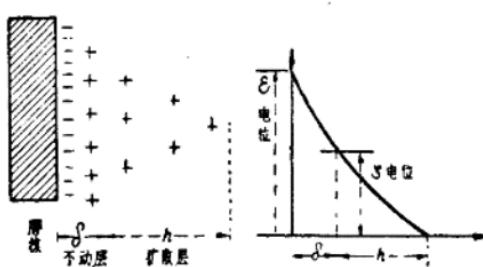


图 2

电动势，即称为流动电位或 ζ 电位，一般意見皆認為扩散层愈厚則 ζ 电位、膠粒电荷、膠粒間排斥力亦愈大，亦即膠体溶液之稳定性愈高，此种情况可用图2图解表示如上：

因此，对某一膠体溶液的稳定性可用其 ζ 电位大小来表示。 ζ 电位約为70毫伏特时，膠体溶液甚稳定，若 ζ 电位降低至某一程度，以致膠粒間之静电排斥力不能敌过膠粒布朗运动动能时，则將发生撞击，并借范德华吸力而凝聚成較大顆粒。此时之 ζ 电位，称为临界电位，对呈渾濁状态的天然水而言，一般皆認為其临界电位为20~40毫伏特（ ζ 电位为0时，称为等电位或等电状态）。

欲破坏膠体体系的稳定性，显然应从降低其 ζ 电位着手，或从压缩以减薄扩散层之厚度着手；扩散层情况与地球上空气分布情况或与“离子气氛”情况极相似，其厚度 h 可用下列方程式表示：

$$h = \frac{A}{\sqrt{\Sigma Z_i^2 r_i}}.$$

式中 A 为常数， $\Sigma Z_i^2 r_i$ 称为溶液的离子强度，其中 Z_i 为离子的化合价，而 r_i 則为其分子濃度。显而易見欲減小 h 值只需增加 $\Sigma Z_i^2 r_i$ 值即可。为达到此目的，在实际操作中，仅需在膠体体系中加入相当濃度而能生成高价离子的电解質，即能使 h 值減少， ζ 电位降低而发生凝聚作用。

現代淨水工艺中，对凝聚处理所采用的电解質，不外乎硫酸鋁、明礬、氯化鋁等鋁凝聚剂以及硫酸亞鐵、硫酸高铁、三氯化鐵等铁凝聚剂。采用鋁鹽、鐵鹽的理由为此种化合物价格低廉，溶解于水中时即能离解成高价离子（ Al^{+++} , Fe^{+++} ），此外并能生成对凝聚作用有助的水解化合物，关于此点下文將再述及。

在天然水源水中，呈膠体状态的粘土，其膠粒皆負有负电荷，其异电离子可为 Na^+ , K^+ , Mg^{++} , Ca^{++} , H^+ , Al^{+++} , 或 Fe^{+++} ，此則視水中所含有离子的情况而定。按照上列次序，异电离子被膠

粒吸附程度依序递增，故通常粘土膠粒所吸附异电离子为 Na^+ 或 K^+ 时，则远較所吸附异电离子为 Al^{+++} 或 Fe^{+++} 时为稳定。当將某种电解質加入水中时，所加入离子与被膠粒吸附的异电离子之間，將发生离子交換作用，此交換作用除服从質量作用定律外，尚与离子化合价、阳离子种类、离子大小等有关。基于上述的离子交換吸附現象，吾人对渾濁水的性質可用其离子交換能力加以表示。某种水的离子交換能力与此水中所含有膠粒的性質、多寡有关，故与凝聚作用的效果如何有莫大的关系。度量水之离子交換能力的單位为微毫克当量/公升，意即每公升水中所含有的膠体，其可被交換的离子为若干微毫克当量之謂。最后尚应指出，在測定渾濁水之硃度时，若使用滴定法，則所加入的 H^+ 离子，部分將被交換吸附，致使所測硃度結果偏高，对此現象，在进行凝聚作用研究时亦应加以注意。

亲液膠体：实际上亲液膠体溶液为一真正溶液，但因所溶解的物質系高分子量化合物，其分子远較溶剂分子为大（如蛋白質的分子量可为数万至数十万）且多作杆狀或纖狀，故具有某些特殊的性質高分子物質溶解于水中（或其他溶剂）后，各个分子（或离子团）大小与所謂增液膠体膠粒大小属同量級，因此亦呈有与增液膠粒相类似的分子动力性質及光学性質，但高分子物質溶液終究为真溶液，与由不溶解于水的增液膠体所形成的膠体溶液有本質上的不同，前者为單相均衡体系，后者則为二相或多相的微非均态体系，故現代膠体化学，已不作亲液膠、增液膠之分，过去所謂亲膠体溶液称之为高分子物質溶液，对增液膠体溶液則称之为膠体溶液。

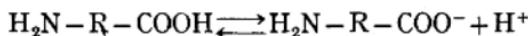
高分子物質溶液与膠体溶液有显著不同的性質，茲仅就与淨水方面有关的不同性質列举于下：

- I. 高分子物質溶液粘度远較膠体溶液为大。
- II. 低濃度的电解質即可使膠体溶液发生沉淀，而欲使高

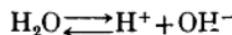
分子物質溶液发生相同的沉淀效应，必須加注入濃度甚高的电解質。

III. 膠体溶液中膠粒皆負有一定符号的电荷，非經特殊方法处理不至变更符号，而高分子物質溶液中发生离解作用，帶有电荷的高分子量离子，其电荷符号极易改变，溶液中氯离子濃度不同时，其电荷符号亦随之变更，或为负电荷或为正电荷，此种現象称之为两电性，欲了解两电性原因可举蛋白質为例，蛋白質为一胺基酸，欲了解其帶电行为只需研究一胺基酸即可。

一胺基酸水溶液，其离解情况如下：



又水的离解为：



从上列三个离解平衡方程式，可得下面三个离解公式：

$$\frac{C_H^+ \cdot C_R^-}{C_A} = K_a \quad (1)$$

$$\frac{C_{OH}^- \cdot C_R^+}{C_A} = K_b \quad (2)$$

$$C_H^+ \cdot C_{OH}^- = K_w \quad (3)$$

式中： C_A 为未离解分子的濃度

C_R^- 为高分子量阴离子的濃度

C_R^+ 为高分子量阳离子的濃度

K 为离解常数

当溶液中高分子量，阴阳离子濃度互相等时，显然为一等电状态，亦即为一不稳定状态，高分子物質有凝聚沉积的倾向。在等电状态时，溶液之 pH 值称为此溶液的等电点，其数值可根据上列三个离解公式計算之，在等电点时显然为：

$$\begin{aligned}
 C_R^- &= C_R^+ \\
 (1) \longrightarrow \frac{C_H^+}{C_{OH}^-} &= \frac{K_a}{K_b} \\
 C_H^+ &= \frac{K_a}{K_b} C_{OH}^- \cdot C_H^+ \\
 C_H^+ &= \frac{K_a}{K_b} K_w \\
 \text{故} \qquad \qquad \qquad \text{pH} &= -\log \sqrt{\frac{K_a K_w}{K_b}}
 \end{aligned}$$

故一高分子物質溶液其 pH 值低于等电点时，则高分子阳离子占优势，其 pH 值大于等电点时，则高分子阴离子占优势。

能形成高分子物質溶液的化合物种类极多，无法一一枚举。对天然水源水而言，其所以含有高分子物質皆系受污染所致。一般所遇見者，皆为来自动植物的蛋白質类化合物，或已部分分解的蛋白質类如腐植酸、腐植質等。水中若含有腐植質則呈黃色、黃褐色或甚至为黑色，此即造成天然水呈有色度的主要原因。在淨水工艺中，当然亦应包括去色的处理在內，根据以上所述，已可預知去除濁度与去除色度所需的有利条件，可能并非一致，所幸一般的天然水源水，尤其是有卫生防护措施的水源，色度問題皆不严重，在淨水过程中如能达到去除濁度的目的，则色度亦能相应地減低至期望的要求，大多数情况下可認為在去除濁度的处理中，所形成的凝聚顆粒有吸附腐植質等有色物質的能力，因此色度得以相应去除，虽然必需指出对个别特殊水源水，在去除濁度后，其所呈色度可能仍然頗高而不能符合水質要求。此在水源水选择勘察工作时，不可不加注意，否則必需考慮，淨水过程中的特殊处理，以求能达到去色的目的。

三、凝聚作用

凝聚作用种类 上文已再三指出凝聚作用在淨水工艺中极其

重要，目前一般淨水过程中的加礬混凝处理、沉淀处理、过滤处理，以及最近苏联所首创的接触过滤处理，其中所牵涉到的凝聚作用各不相同，凝聚作用可分为下列数种类：

I. 本体凝聚作用(Perikinetic Coagulation) 在天然混濁水中加入某高价电解質如硫酸鋁、硫酸鐵等混凝剂后，所离解出的高价阳离子(Al^{+++} 或 Fe^{+++} 等)除将与水中膠粒发生离子交换外，并将发生压缩膠粒扩散层厚度的作用，而使膠粒之电位下降至临界电位，或甚至于零，此时每个膠粒皆处于接近或不帶电荷的不稳定状态，由于布朗运动或人工所造成的运动，微粒將互相发生碰撞，并借所謂范德华吸引力而逐渐凝聚成較大顆粒，此种現象吾人即称之为本体凝聚作用。所加入电解質如系能发生水解作用者，如硫酸鋁、鐵等，则在适当条件下，將形成有粘合作用的鹽氧化物微粒 [Al(OH)_3 、 Fe(OH)_3]。此种微粒与水中原有已失去电荷的膠粒，將一并凝聚成較大的顆粒，而在凝聚作用过程中起很大的帮助作用，因此所謂本体凝聚又可分为“單純本体凝聚”与“粘合本体凝聚”二种类型。严格地講，所謂粘合本体凝聚应为一吸附凝聚。在淨水处理中“單純本体凝聚”效果較差，“粘合本体凝聚”則效果显著。既然如此，在淨水工艺中所選擇的混凝剂，除因价格低廉及能生成高价阳离子外，当然亦应为能发生水解作用而生成有粘合性鹽氧化物者，此亦所以鋁鹽、鐵鹽化合物被普遍采用作混凝剂之理由。此外当然尚需注意适合发生水解作用的条件究竟为何，关于此点，下文將再述及之。

II. 吸附凝聚作用(Orthokinetic Coagulation) 在一多分散相体系中，以較粗大的粒子为中心，而粘附其他較細小粒子的現象即称为吸附凝聚作用。此种現象显然即为表面吸附作用。造成表面吸附作用的原因，甚为复杂，但主要原因不外乎为范德华吸引力以及由于分界面处形成双电层現象，而发生的静电吸引力等所致。淨水工艺中的沙濾处理，即属吸附凝聚作用。一般濾池中濾料間

之空隙远較被除去之水中微粒为大，故淨水工艺中的过滤处理，絕非普通的篩滤作用而系为吸附凝聚作用。在滤池开始运行之初，滤料表面清洁，其所发生的吸附作用，称为异相吸附凝聚。随后滤料表面为被吸附微粒所包住，但吸附凝聚仍繼續进行，此时所发生之吸附作用則称为同相吸附凝聚，即簡称为吸附凝聚。

四、水中混凝作用过程及影响混凝作用的某些因素

淨水处理过程 我公司所属五个水厂，其淨水处理过程与国内外的一般淨水厂皆相类似，即加混凝剂混和，反应室混凝，沉淀池沉淀，及滤池过滤，整个处理过程中所发生的变化如下：

(一) 源水中加入混凝剂后立即发生化学反应，此化学反应包括混凝剂离解作用，与水中膠粒发生离子交换作用，降低膠粒之电位作用以及生成氢氧化物的水解作用。此一系列的化学反应，进行速度极快，一瞬之間即告完成，温度对反应进行的速度虽有影响，但因整个化学反应，过程时间极为短促，故实际上可認為温度并不发生影响。

(二) 通过第一阶段的化学反应，源水中各种微粒的帶电情况发生变化，原有之帶电膠粒已失去电荷，此外尚有新形成的分子状态氢氧化合物，所有此种微粒皆作布朗运动，以致互相碰撞而凝聚成較大顆粒，顆粒逐漸增長，至其大小达 1μ 时則將失去其布朗运动能力，而即結束此第二阶段变化，第二阶段时间久暫与溫度有密切关系，可用斯謨魯霍夫司基凝聚公式說明如下：

被實驗所証实的斯氏公式为

$$n_t = \frac{n_0}{1 + Bt}$$

式中 n_0 为开始时微粒数， n_t 为 t 时间后微粒数， B 为一常数其数值为：

$$B = 4\pi RDn_0$$

其中 R 为粒子吸引力作用范围半径, D 为扩散系数, D 值与温度成正比例, 温度愈高则 D 值愈大, n_1 亦愈小, 意即达到相同凝聚程度所需时间亦较短, 通过简单的试验, Camp, Root 及 Bhoota (Jour. A. W. W. A. Vol. 32, №11, P. 1913) 等认为此第二阶段在不同季节水温下, 其时间约为 6~10 秒。

第一、二阶段变化所需时间皆极短促, 为使源水中所进行的各种反应皆能均衡发展, 故要求混凝剂加入后能与源水迅速混和, 否则反应室中所进行的混凝效果将较差。根据 N. A. 邱尔尼高夫研究结果认为混和时间应为 30~40 秒 (宋仁元: 我对澄清设备发展趋势看法, 给水文集 1956 年第一期)。

(三) 上阶段所形成之颗粒尚极微小, 务需促其继续凝聚成较大颗粒为沉淀处理创造条件, 所形成的颗粒, 既已失去布朗运动能力, 互相碰撞之机会当然大为减少, 凝聚作用进度亦大受影响, 故在此阶段中, 必需用人工方法在水中造成适宜运动, 增加颗粒互相碰撞机会, 使凝聚作用得能继续进行, 此即所谓反应室的混凝作用。混凝作用的效果如何非常重要, 后继的沉淀与过滤处理效果如何, 皆将取决于混凝作用是否良好, 影响混凝作用效果的因素极多, 茲分述如后:

I. 离子交换能力之影响:

根据郎席李尔 (Langlier) 研究试验结果, 对离子交换能力极高的源水, 通过单纯本体凝聚过程的混凝作用, 效果甚好, 对离子交换能力低的源水, 通过单纯本体凝聚过程的混凝作用, 效果则甚差, 其原因为离子交换能力较低之源水, 其中所含有的微粒数量甚少, 故互相碰撞机会亦甚少, 混凝作用效果, 亦当然不佳。郎氏所试验之对象为一种人造源水, 其硬度一律为 25 P. P. M., 离子交换能力以微毫克当量/公升表示, 所得结果为惟有离子交换能力大于 $250\mu e/l.$ 的水, 方可在单纯本体凝聚的混凝作用中获得良好的效果, 否则混凝效果甚差。一般天然水其离子交换能力皆不高, 美

國情況為 $50\mu e/l.$ 左右，故使用單純本體凝聚作用無法達到希望的淨水要求，欲解決此困難，其方式有二：其一為在水中加入所謂凝劑，如膠體二氧化矽溶液（貝列斯法 Baylis）或污泥等物以增加水的離子交換能力，其次為創造有利於粘合本體凝聚作用進行的條件，上文已曾述及源水中加入混凝劑後，在適當條件下，將發生水解作用而形成氫氧化物致使水中微粒數量大為增多，此種情況對混凝作用極為有利，故粘合本體凝聚的混凝效果皆較顯著，一般天然水源水的混凝效果與加混凝劑（硫酸鋁）量的關係可用圖3圖解表示如下：

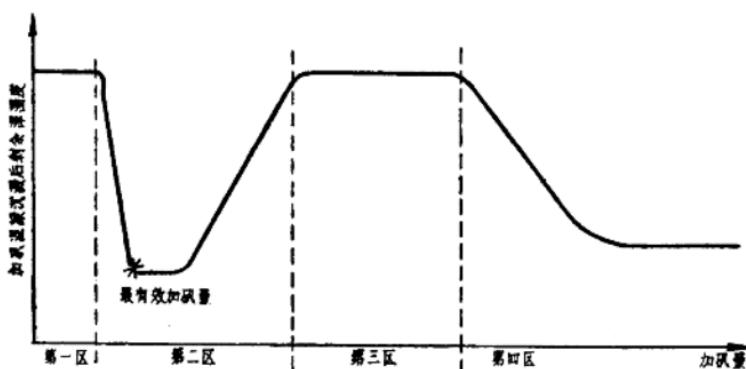


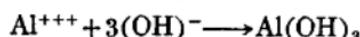
图 3

圖中橫坐標為混凝劑加注量（硫酸鋁）縱標為經過混凝，沉淀後水之剩餘渾濁度數，借以表示混凝效果。

表示混凝效果之曲線可劃分為四個區域：

在第一區中，水中雖然加入混凝劑，但渾濁度絲毫未見降低，其原因为所加入的混凝劑全部消耗在與水中膠粒進行離子交換作用，故無凝聚作用發生。

在第二區中，離子交換作用已告結束，多餘的混凝劑即與水中餘度發生水解作用，而形成氫氧化鋁。



氫氧化鋁在互相凝聚過程中，同時吸附凝聚水中原有之膠粒，故濁度得以去除。隨着混凝劑量的增加，氫氧化鋁的數量亦增加，故混凝效果亦提高，混凝劑量達最有效量時，水之剩餘濁度亦達到其最低點。眾所周知，一般所採用的混凝劑，如硫酸鋁等，加入水中後，由於水解作用，將降低水之硥度，而使酸度（即氫離子濃度）增高，所形成的氫氧化鋁為一兩性電解質，其離解方程式為



根據質量作用定律，水中之酸度愈高，則離解方程式愈將趨向右方，意即 Al(OH)_3 數量將愈為減少，而以 Al^{+++} 電離子狀態存在於水中，因此不斷的增加加礦量反使 Al(OH)_3 數量逐漸減少，混凝效果亦隨之降低，此即第二區中曲線在超過最有效加礦量後，反而上升之原因。

在第三區中，加礦量甚高，致使水中酸度亦過高，此時 Al(OH)_3 不可能形成，故根本無粘合本體凝聚作用發生，同時所加入礦量，其所離解成的 Al^{+++} 電離子量，尚不足以降低水中膠粒之ξ電位至臨界電位，故單純本體凝聚作用亦不發生，因此水中混濁度亦無絲毫降低現象。

在第四區中， Al^{+++} 電離子量已足能降低膠粒ξ電位至臨界電位，故單純本體凝聚開始發生，濁度亦因此逐步降低，顯而易見 Al^{+++} 达到能使膠粒ξ電位接近於零時，再繼續增加混凝劑量並不能再提高混凝效果。

以上所述之第二區域即粘合本體凝聚部分，是否存在，當然應視加礦後水中 pH 值情況而定，pH 值過高或過低， Al(OH)_3 皆不可能存在，亦即不能發生粘合本體凝聚作用， $[\text{Al(OH)}_3$ 形成的 pH 值為 6.5~7.5 之間] 惟有離子交換能力較低的源水，方有粘合本體凝聚作用部分，離子交換能力甚高的源水，由於第一區甚廣闊，水中膠粒離子交換作用所消耗的混凝劑量甚高，至離子交換作用階段結束時與所加注入混凝劑量相應的 pH 值已甚低，故根本無

粘合本体凝聚作用可发生，繼續加高混凝量所將發生者為單純本體凝聚作用，如圖 4 所示：

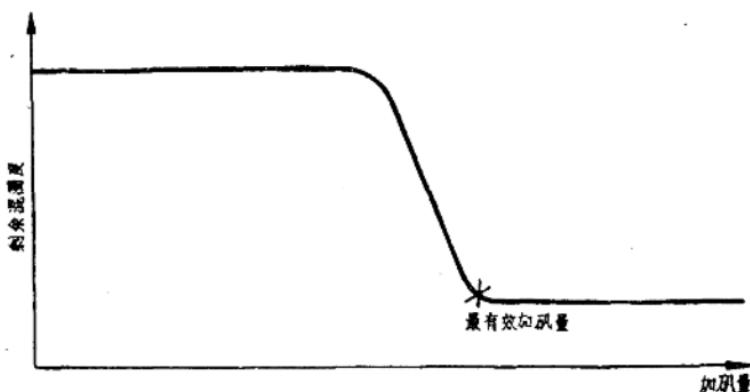
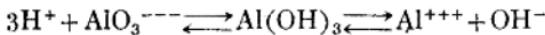


图 4

上圖曲線并無再上升情況，曲線下降部分，可能為單純本體凝聚，亦可能其中一部分有粘合本體凝聚，此則與源水其他水質因素有關，可根據不同加礬量後所得之水的 pH 值情況而了解之，至于離子交換能力適中的源水，其混凝效果曲線則為第二、三區部分，比較狹小而已。

II. 硅度與 pH 值之影響

根據上述之情況，可知對某一固定的源水，其硅度过高或過低皆無益處，硅度过高 (OH^- 濃度高) 則離解作用



將趨向左方， $\text{Al}(\text{OH})_3$ 不能形成，因此必需加注大量硫酸鋁以降低 pH 值，至最有利于 $\text{Al}(\text{OH})_3$ 形成的數值時 ($7.0 \sim 7.2$) 方能發生混凝作用，此種情況當然應視為混凝劑的浪費，反之若水中硅度过低，則所形成 $\text{Al}(\text{OH})_3$ 數量當然甚少，如此則混凝效果亦當然較差，並且上述混凝效果曲線之第二區部分必甚狹窄，造成實際操作上控制的極端困難。加礬量稍有不妥的增減皆將使混凝效