

# 固体吸附剂吸硼研究概况

徐 龙 孙国清

(华东师范大学化学系, 上海200062)

## I. 硼的存在形式及去硼意义

据文献报道自来水中硼的含量为 $7 \times 10^{-9} \sim 0.2 \times 10^{-6}$ g/L, 海水中的含量为 $5 \times 10^{-6}$ g/L, 河水中的含量为 $13 \times 10^{-6}$ g/L, 地下水和卤水中的含量随各地而有所不同。在一般的水溶液中, 硼以 $H_3BO_3$ ,  $B(OH)_4^-$ 形式存在, 以 $H_3BO_3$ 为主。硼酸是一元弱酸, 是一种路易士酸, 其电离常数随电解质的浓度增加而增大。



$$K = 5.8 \times 10^{-10},$$

在海水中, 因为有较多的 $Na^+$ ,  $Mg^{2+}$ ,  $Ca^{2+}$ , 它们能与 $B(OH)_4^-$ 络合形成 $NaB(OH)_4^0$ ,  $MgB(OH)_4^+$ ,  $CaB(OH)_4^+$ 等可溶性络合物。当硼酸浓度大于 $0.25\text{mol/L}$ ( $pH = 6 \sim 11$ )时, 还有 $B_3O_3(OH)_4^-$ ,  $B_5O_6(OH)_4^-$ ,  $B_3O_3(OH)_3^{2-}$ ,  $B_4O_5(OH)_4^{2-}$ 等多种阴离子组分存在。

自来水中含过量的硼对人体有危害。灌溉水对硼的含量有一定要求, 对敏感性作物, 硼的允许范围为 $0.3 \times 10^{-6} \sim 1.0 \times 10^{-6}$ g/L; 对半忍性作物, 允许范围为 $1.0 \times 10^{-6} \sim 2.0 \times 10^{-6}$ g/L; 对忍性作物, 允许范围为 $2.0 \times 10^{-6} \sim 4.0 \times$

$10^{-6}$ g/L。海水中的硼会降低电解氯化镁的效率, 会降低海水镁砂的高温性能和抗折强度, 在核反应堆中, 硼的存在会影响原子反应堆的核反应。

## II. 常用的吸附剂及其一般性质

使用固体吸附剂去除海水、卤水、地下水等中的硼是广为采用或试验的方法, 它们有: (1) 各种矿物质, 如褐煤、土壤、粘土、活性炭等; (2) 各种金属氧化物及其混合物, 如 $Al_2O_3$ ,  $Fe_2O_3$ ,  $NiO$ ,  $MgO$ ,  $Fe_3O_4$ ,  $ZrO_2$ 等; (3) 各种金属氢氧化物及其混合物, 如 $Al(OH)_3$ ,  $Fe(OH)_3$ ,  $Cr(OH)_3$ ,  $Zr(OH)_4$ ,  $Mg(OH)_2$ 等。

部分固体吸附剂的吸附情况见表1。活性炭可同时除去水中的 $B$ ,  $Hg$ ,  $Cd$ ,  $Cr$ ,  $Cu$ 等离子。土壤、粘土能吸附硼, 是因为土壤、粘土中含有 $Al_2O_3$ ,  $Fe_2O_3$ ,  $SiO_2$ 等组分。Alwitt等研究证明,  $Al(OH)_3$ ,  $Fe_2O_3$ ,  $Al_2O_3$ ,  $ZrO_2$ 吸附硼属于特性吸附, 因为零电点 P.Z.C. (point of Zero charge) 的值向着酸性方向移动<sup>[2,4,7]</sup>。无定形的氢氧化物或新制备的氢氧化物吸附硼的效果较佳。若经陈化或加热干燥后, 吸硼效果差, 这是因为加热后, 固体的有序性增加, 表面

表 1 固体吸附剂吸硼情况

吸附剂	最佳 pH	比表面 ( $10^4 \text{m}^2/\text{kg}$ )	吸附量 ( $\text{mol}/\text{m}^3$ )
$\text{Al}_2\text{O}_3$		9.67	0.27
假勃姆石		22.70	0.298
无定形 $\text{Al}_2\text{O}_3$	7~8	16.30	0.289
$\text{Al}(\text{OH})_3$		—	$0.765 \mu\text{mol/g}$ <sup>[6]</sup>
赤铁矿		1.64	0.189
无定形 $\text{Fe}_2\text{O}_3$		11.20	0.224
$\text{Fe}_3\text{O}_4$	8~9	5.44	$0.35 \mu\text{mol}/\text{m}^2$ <sup>[1]</sup>
$\text{Fe}(\text{OH})_3$		—	$0.55 \mu\text{mol}/\text{g}$ <sup>[6]</sup>
活性炭	8.2	0.06	—
$\text{ZrO}_2$	8.8	5.72	$1.0 \mu\text{mol}/\text{m}^2$ <sup>[1]</sup>
土壤	9.5	—	$2 \text{mgB/g}$ <sup>[3]</sup>

积减少所致。另外在  $\text{pH} = 8.2 \sim 8.3$  时, 吸硼效率:  $\text{ZrO}_2 > \text{La}_2\text{O}_3 > \text{SiO}_2 > \text{TiO}_2 > \text{Fe}_2\text{O}_3$ , 固体吸附剂吸附硼, 吸附量基本符合 Langmuir 或 Freundlich 等温式<sup>[6,9]</sup>(见图 1, 2)。

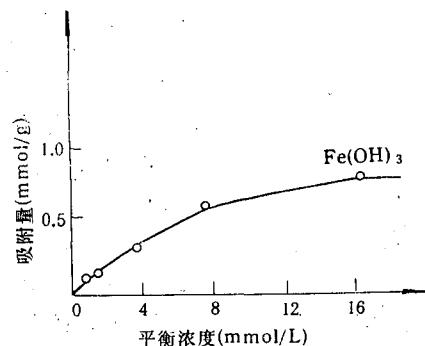


图 1  $\text{Fe}(\text{OH})_3$  吸硼等温线

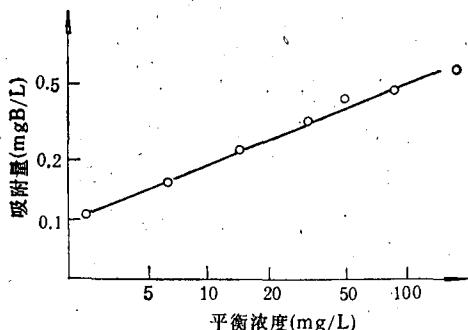


图 2 活性炭吸硼等温线

### III. 吸附硼的影响因素

#### III.1. pH 的影响

一般地说, 硼的吸附量主要取决于溶液的

pH 值, 溶液中硼的浓度和吸附剂的类型。在低 pH 值时, 随着 pH 值的增大吸附量增加, 到一最大值后, 又随 pH 值的增大吸附量减少, (见图 3, 4)<sup>[1,8]</sup>。 $\text{Fe}_2\text{O}_3, \text{Fe}(\text{OH})_3$  最大吸附量时

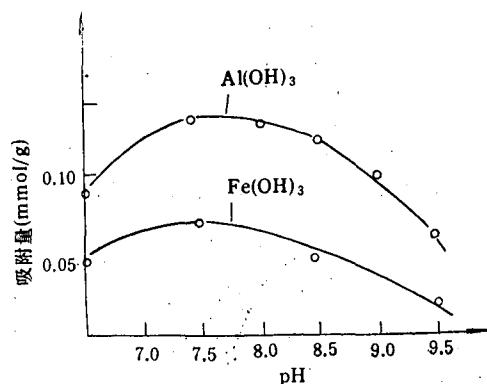


图 3 吸附量与 pH 的关系

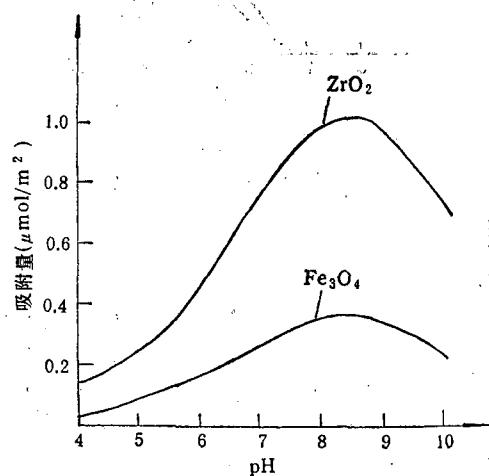


图 4 吸附量与 pH 的关系

表2 部分吸附剂吸硼的最佳pH

吸附剂	试验溶液	最佳(pH)	吸硼率(%)
活性炭	去离子水	8.0	28
活性炭	1:3 海水	8.3	26
活性炭	1:3 地下水	8.6	24
活性 $\text{Al}_2\text{O}_3$	去离子水	8.2	52
活性 $\text{Al}_2\text{O}_3$	1:3 海水	8.6	49
活性 $\text{Al}_2\text{O}_3$	1:3 地下水	8.9	47
活性铝土矿	去离子水	8.0	45
活性铝土矿	1:3 海水	8.2	43
活性铝土矿	1:3 地下水	8.6	39

的pH为8~9,  $\text{Al}_2\text{O}_3$ ,  $\text{Al}(\text{OH})_3$ 为7~8,  $\text{MgO}$ ,  $\text{Mg}(\text{OH})_2$ 为10~10.5。此外,最大吸附量时的pH还同介质有关<sup>[9]</sup>(见表2)。

为什么固体吸附剂吸硼均存在最佳pH值?从浓度~pH关系图来看:(见图5)在低pH值时, $\text{H}_3\text{BO}_3$ 的浓度较大, $\text{B}(\text{OH})_4^-$ ,  $\text{OH}^-$ 的浓度较低,而且 $\text{H}_3\text{BO}_3$ 对吸附剂的亲和力小,所以吸附量小,随着pH的增大, $\text{B}(\text{OH})_4^-$ 浓度增大,它对吸附剂的亲和力大,所以吸附量增加。在高pH值时, $\text{B}(\text{OH})_4^-$ 的浓度大,但 $\text{OH}^-$ 的浓度也大,两者发生竞争吸附,因而吸附量减少。

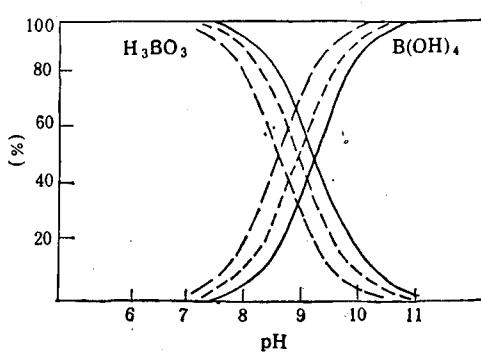


图5 浓度百分率与pH关系  
——盐度0;-----盐度10;  
—·—盐度40

### III. 2. 溶液中硼的浓度

溶液中硼的浓度高低也能显著地影响吸硼效率。去硼效率随溶液中硼的起始浓度增加而减少(见图6),<sup>[9]</sup>溶液中硼的浓度为200mg/L时,去硼效率约为10%,当硼的浓度为20mg/L时,去硼效率上升至30%,因此在设计去硼操作时,必须考虑到这一因素的影响。

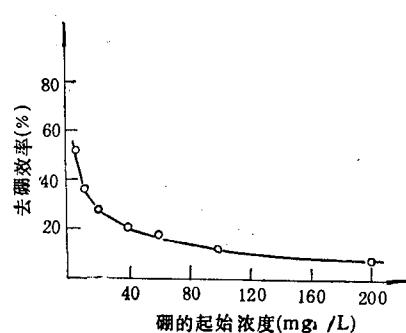


图6 去硼效率同硼起始浓度的关系

吸附剂: 活性炭, pH 8.0 ± 0.1;  
试验液: 去离子水

### III. 3. 其它化学组分的影响

土壤科学家研究表明:向含硼溶液中加入 $\text{SO}_4^{2-}$ ,  $\text{PO}_4^{3-}$ ,  $\text{Cl}^-$ 等离子,对硼的吸附量没有影响,但加入硅酸时则要减少硼的吸附量,这可能是由于硼酸、硅酸具有相近的性质,两者发生竞争吸附的缘故。介质中金属离子的价态对吸硼也有影响,在pH > 9.5时,  $\text{Ca}(\text{ClO}_4)_2$ 介质中硼的吸附量要比  $\text{KClO}_4$  介质中硼的吸附量大,这是因为在  $\text{KClO}_4$  介质中吸硼主要是以  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  形式的组分,而在  $\text{Ca}(\text{ClO}_4)_2$  介质中,被吸附的硼除了  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  形式外,还有  $\text{CaB} \cdot (\text{OH})_4^+$  形式。

### III. 4. 其它因素的影响

III. 4. 1. 吸附时间 时间越长,吸硼量越多。

III. 4. 2. 温度 温度升高,吸附的硼量减少,这表明吸硼过程是放热的。

III. 4. 3. 溶液中溶解的  $\text{CO}_2$  量 溶液中含  $\text{Ca}^{2+}$  时,由于在吸附剂表面会产生  $\text{CaCO}_3$ ,

沉淀，遮盖了吸附剂表面的吸附点，从而减少了硼的吸附量。此外  $\text{CO}_2$  溶解电离产生的  $\text{HCO}_3^-$ ,  $\text{CO}_3^{2-}$ , 会同硼组分发生竞争吸附，也会减少硼的吸附量。

III. 4.4. 吸附剂颗粒大小 颗粒越小，表面积越大，吸硼量越多。

III. 4.5. 溶液的介质 加入有机溶剂，如丙酮，二甲基亚砜，二甲基甲酰胺等能增加硼的吸附量。

#### IV. 吸硼机理以及硼的吸附形式

Sims 和 Bingham 认为，吸硼机理是阴离子  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  同一OH 的交换过程<sup>[5]</sup>； $\text{M-OH} + \text{B}(\text{OH})_4^- \rightleftharpoons \text{MB}(\text{OH})_4 + \text{OH}^-$ ，Stumm 等用“恒容模型”成功地解释了吸硼的情况，他们认为吸附过程是配位体交换的过程<sup>[8]</sup>。据文献认为，吸附可分为两个阶段，第一阶段是异相的离子交换反应，第二阶段是  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  同固体氢氧化物形成新的化合物。据文献认为，吸附机理还同硼的浓度，吸附剂金属离子的价态有关，当硼浓度大于  $0.1\text{mol/L}$  时，三价、四价金属氢氧化物同  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  发生离子交换吸附，而二价金属氢氧化物在同  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  离子交换的同时，并同  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  发生反应形成新的化合物，当硼浓度小于  $0.05\text{mol/L}$  时，所有氢氧化物发生的都

是离子交换吸附。

在水溶液中，硼可以  $\text{H}_3\text{BO}_3$ ,  $\text{B}(\text{OH})_4^-$  的形式被吸附，但以后者为主。硼也能以  $\text{CaB} \cdot (\text{OH})_4^+$ ,  $\text{MgB}(\text{OH})_4^+$  形式被吸附，由此看来，硼的吸附形式也同介质中的组分有关。

#### 参 考 文 献

- [ 1 ] A. B. Miguel, J. G. Alberto, 1984. Boric acid adsorption on magnetite and zirconium dioxide. *J. Coll. Inter. Sci.* 99: 32-40.
- [ 2 ] C. A. Beyrouty, 1984. Evidence supporting specific adsorption of boron on synthetic aluminum hydroxides. *Soil Sci. Soc. Am. J.* 48: 284-287.
- [ 3 ] F. T. Bingham, 1971. Boron adsorption characteristics of selected amorphous soils from mexico and hawaii. *Soil. Sci. Soc. Am. J.* 35: 546-550.
- [ 4 ] J. Alwitt, 1972. The point of zero charge of pseudo-boehmite. *J. Coll. Inter. Sci.* 40: 195-198.
- [ 5 ] J. R. Sims, 1968. Retention of boron by layer silicates, sesquioxides and soil materials: II. sesquioxides. *Soil. Sci. Soc. Am. J.* 32: 364-369.
- [ 6 ] M. A. Mcphail, 1972. Adsorption interactions of monosilicic and boric acid on hydrous oxides of iron and aluminum. *Soil. Soc. Sci. Am. J.* 36: 510-514.
- [ 7 ] R. J. Atkinson, 1967. Specific adsorption of anions. *Nature*, 215: 1458-1461.
- [ 8 ] W. Stumm, 1980. A ligand exchange model for the adsorption of inorganic and organic ligands at hydrous oxide interfaces. *Croat. Chem. Acta*. 53: 291-312.
- [ 9 ] W. W. Choi, 1979. Evaluation of boron removal by adsorption on solids. *Environ. Sci. Technol.* 13: 189-196.