

# 天然勃姆石热相变体 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 阴离子交换-吸附模式的研究

A Study of the Anionic Exchange-Adsorption Model on the  
 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  Produced by Thermal Phase Transformation  
of Natural Boehmite

韩 成 别婉林 张铨昌

Han Cheng, Bie Wanlin and Zhang Quanchang

(中国科学院地质研究所 北京 100029)

(Institute of Geology, Chinese Academy of Sciences, Beijing, 100029)

**摘要** 天然勃姆石热相变体  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  第一次与含某些阴离子的化合物溶液接触时，可对这些阴离子及其配对的阳离子产生吸附作用；一旦  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  已经吸附了某些化合物，再与另外一种化合物的溶液接触时，那么， $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  吸附的阴离子及其配对的阳离子均具有可置换性。因此， $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  既具有阴离子交换-吸附性能，又具有阳离子交换-吸附性能。这种特性具有潜在应用前景。

**Abstract** When the  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  produced by thermal phase transformation of natural boehmite first is contacted with solutions containing some anions, it can adsorb anions and the pairing cations. Once the  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  already adsorbed some compounds, and it is contacted once again with another compound solution, then the anions and its pairing cations adsorbed by the  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  each show replaceable properties. Therefore  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  has both property of exchange-adsorption anions and property of exchange-adsorption cations. These properties are of potential useful vistas.

**主题词** 天然勃姆石  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  阴离子 交换-吸附模式

**Key Words:** Natural boehmite;  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ ; Anion; Exchange-adsorption model

**分类号:** P574

**Classific. code:** P574

• 本文 1996 年 6 月 15 日改回。

本文为国家自然科学基金资助项目研究成果。

第一作者简介：韩成 男 1942 年出生 副研究员 矿物学专业

作者曾研究了天然勃姆石的受热相变，指出在适当焙烧条件下可使其转变为 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ ； $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 对溶液中某些阴离子具有交换—吸附性能，可以利用这种特性从含氟水体中除氟。本文在以往工作的基础上就勃姆石热相变体 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 交换—吸附阴离子的模式进行了研究。

## 1 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 样品的制备

实验中使用我国北方某地勃姆石矿样，其化学成分如表1所示。矿样中勃姆石含量可达90%，共生矿物为高岭石及铁、钛矿物。将勃姆石矿样碎至0.5~1.0mm(35~18目)，在650℃加热1h(失重约14.00%)，即得以 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 物相为主的试样(韩成和别婉林 1992；韩成 1992)。

表1 勃姆石矿样的化学成分(wt%)

Table 1 Chemical composition of boehmite sample (wt%)

成分	SiO <sub>2</sub>	Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	TiO <sub>2</sub>	Fe <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	CaO	MgO	K <sub>2</sub> O	Na <sub>2</sub> O	P <sub>2</sub> O <sub>5</sub>	烧失量	总计
含量	0.96	79.33	3.27	0.64	0.06	0.13	0.03	0.02	0.20	15.25	99.89

## 2 勃姆石热相变体 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 对某些阴离子的吸附作用

实验中采用NaOH、Na<sub>3</sub>PO<sub>4</sub>、NaF、Na<sub>2</sub>Cr<sub>2</sub>O<sub>7</sub>化学试剂配制成含OH<sup>-</sup>、PO<sub>4</sub><sup>3-</sup>、F<sup>-</sup>、Cr<sub>2</sub>O<sub>7</sub><sup>2-</sup>浓度各约为10毫克当量<sup>①</sup>的溶液，然后让这些溶液以0.42mL/min的平均流速分别流经各装有20.00g $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 试样的玻璃交换柱(柱内径16mm，柱高190mm)，每种溶液总体积2000mL，总吸附时间约80h。测定溶液pH值的变化，分析溶液流经交换柱前后各离子的浓度，通过差减法求出 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 对各种离子的吸附容量，所得结果列入表2。

表2 勃姆石的热相变体 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 对某些离子的吸附容量

Table 2 The adsorbing capacity of  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  sample produced by thermal phase transformation of boehmite for some ions

溶液	NaOH		Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub>		NaF		Na <sub>2</sub> Cr <sub>2</sub> O <sub>7</sub>	
	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S
阴离子浓度(mg/L)	164.22	149.94	240.75	239.50	190.00	173.00	1228.68	1140.48
Na <sup>+</sup> 浓度(mg/L)	179.53	159.50	207.72	179.53	201.78	192.88	222.56	217.36
pH值	未测	未测	11.60	10.20	6.75	7.41	4.47	5.53
阴离子吸附容量 (mg/20g) (meq/g)	28.56 0.08400		2.50 0.00395		34.00 0.08947		176.4 0.08167	
Na <sup>+</sup> 吸附容量 (mg/20g) (meq/g)	40.06 0.08712		56.38 0.12262		17.80 0.03871		10.40 0.02262	

注：S<sub>0</sub>表示原始溶液，S表示流出液。

① 为了叙述方便起见，为使读者易于理解，本文中的浓度单位仍使用毫克当量浓度——作者注。

与作者以前研究的结果一致(韩成 1992),  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  分别吸附了  $\text{NaOH}$ 、 $\text{Na}_3\text{PO}_4$ 、 $\text{NaF}$  及  $\text{Na}_2\text{Cr}_2\text{O}_7$ , 且被吸附的阴离子与  $\text{Na}^+$  并不等当量, 尤其是  $\text{Na}^+$  与  $\text{PO}_4^{3-}$ , 对前者吸附的当量数为后者的 30 多倍, 造成这种现象的原因在于,  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  原始溶液的 pH 值高, 即溶液中含有较多的  $\text{OH}^-$ 。由于  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  对阴离子交换-吸附的选择性为  $\text{OH}^- > \text{PO}_4^{3-}$ , 故在 pH 较高的  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  溶液中,  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  尤先吸附  $\text{OH}^-$ , 因此, 对  $\text{PO}_4^{3-}$  的吸附容量较低。

### 3 原溶液 pH 值对勃姆石热相变体 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 吸附性能的影响

采用  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  及  $\text{H}_3\text{PO}_4$  溶液配制 pH 接近 7 及 5 的  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  溶液, 用  $\text{Na}_2\text{Cr}_2\text{O}_7$  及  $\text{Na}_2\text{CrO}_4$  两种溶液配制 pH 接近 7 的溶液, 并配制相应浓度的  $\text{Na}_2\text{CrO}_4$  溶液。然后, 按照前面的操作, 进行吸附试验, 所得结果列入表 3。

表 3 原溶液 pH 值对  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  吸附性能的影响

Table 3 Influence of pH value of original solutions on the adsorption capacity of the  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$

溶 液	$\text{Na}_3\text{PO}_4$				$\text{Na}_2\text{Cr}_2\text{O}_7$ ( $\text{Na}_2\text{CrO}_4$ )			
	柱 A		柱 B		柱 C		柱 D	
	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S
pH	6.84	7.25	5.16	6.53	6.90	7.01	7.69	7.64
阴离子浓度 (mg/L)	335.75	273.50	376.25	294.50	1285.56	1087.20	1099.10	1076.80
$\text{Na}^+$ 浓度 (mg/L)	149.41	149.41	118.70	114.24	192.88	181.75	200.30	200.30
阴离子吸 附容量 (mg/20g)	124.5		163.5		396.72		44.60	
附容量 (meq/g)	0.1966		0.2582		0.1837		折换成 $\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}$ 0.0206	
$\text{Na}^+$ 吸 附容量 (mg/20g)	0		8.92		22.26		0	
$\text{Na}^+$ 吸 附容量 (meq/g)	0		0.0194		0.0484		0	

需要说明的是,  $\text{CrO}_4^{2-}$  在水溶液中有下列平衡反应存在:



$$\text{平衡常数 } K = \frac{[\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}]}{[\text{CrO}_4^{2-}]^2 \cdot [\text{H}^+]} = 1.2 \times 10^{14}$$

在酸性溶液中,  $\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}$  占优势, 在中性溶液中,  $[\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}]/[\text{CrO}_4^{2-}] \approx 1$ , 在碱性介质里,  $\text{CrO}_4^{2-}$  占优势(据中国科技大学 1963)。

本实验为方便起见, 将  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  吸附的  $\text{CrO}_4^{2-}$  量折换成吸附  $\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}$  量。

从表 2 及表 3 可以看出,  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  对溶液中某种阴离子及其配对的  $\text{Na}^+$  吸附容量, 受溶液 pH 值的影响(Schoeman et al. 1985)。

在所研究的交换-吸附过程中,  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  固样与溶液之间要实现的离子平衡, 包括  $\text{Na}^+$ 、 $\text{H}^+$ 、 $\text{OH}^-$  及所使用的化合物的阴离子。换句话讲, 除了所使用的化合物的阴离子及其配对的

阳离子（例如  $\text{Na}^+$ ）参与交换-吸附作用外，溶液中的  $\text{OH}^-$  或  $\text{H}^+$  也要参与。各种离子的交换-吸附容量，视  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  对其选择性而定。就本文所研究的  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  和  $\text{Na}_2\text{CrO}_7$  两种化合物而言，pH 值较低时，有利于  $\text{PO}_4^{3-}$  的吸附，而不利于  $\text{Na}^+$ ，但却有利于  $\text{H}^+$  的吸附；在 pH 值接近中性时，有利于  $\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}$  和/或  $\text{CrO}_4^{2-}$  及其配对  $\text{Na}^+$  的吸附。

#### 4 勃姆石热相变体 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 吸附某些离子后的物质成分分析

为了进一步证实  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  对某些离子的吸附性能，采用 X 萤光光谱法分析了  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  原样及表 3 中柱 B、柱 C 吸附作用之后所得到的固体试样（分别表示成  $\text{Na}_3\text{PO}_4 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  及  $\text{Na}_2\text{Cr}_2\text{O}_7 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ ），获得的常量化学成分及微量元素含量结果分别列入表 4 和表 5。

表 4  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  及其吸附某些离子后的样品常量化学成分 (wt%)

Table 4 Chemical composition (wt%) of the  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  and its samples adsorbed some ions

样 品	$\text{SiO}_2$	$\text{Al}_2\text{O}_3$	$\text{TiO}_2$	$\text{Fe}_2\text{O}_3$	$\text{MnO}$	$\text{CaO}$	$\text{MgO}$	$\text{K}_2\text{O}$	$\text{Na}_2\text{O}$	$\text{P}_2\text{O}_5$	烧失量	总计
$\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$	1.06	88.49	3.60	0.70	0.002	0.07	0.14	0.04	0.02	0.02	5.35	99.67
$\text{Na}_3\text{PO}_4 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$	1.03	88.06	3.57	0.59	0.004	0.08	0.10	0.03	0.07	0.99	5.25	99.80
$\text{Na}_2\text{Cr}_2\text{O}_7 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$	1.05	88.33	3.60	0.70	—	0.07	0.13	0.03	0.17	0.20	5.33	99.61

表 5  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  及其吸附某些离子后的样品微量元素含量 ( $\mu\text{g/g}$ )

Table 5 Trace element contents ( $\mu\text{g/g}$ ) of the  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  and its samples adsorbed some ions

样 品	Nb	Zr	Y	Sr	Rb	Th	Ga	Zn	Ni	Co	Cr	Ce	V	La	Sc
$\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$	64	1188	84	746	180	36	146	74	30	46	34	616	1102	326	66
$\text{Na}_3\text{PO}_4 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$	70	1088	80	656	204	44	160	112	—	46	62	592	1066	326	64
$\text{Na}_2\text{Cr}_2\text{O}_7 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$	76	1124	78	314	180	48	160	64	2	46	1334	698	1110	322	66

由上述表中可以看出，与  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  相比， $\text{Na}_3\text{PO}_4 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  所含的  $\text{P}_2\text{O}_5$  增加了 0.79%， $\text{Na}_2\text{O}$  增加了 0.05%，经计算， $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  吸附  $\text{PO}_4^{3-}$  量为 0.334meq/g，吸附  $\text{Na}^+$  量为 0.0161meq/g； $\text{Na}_2\text{Cr}_2\text{O}_7 \cdot \gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  所含的 Cr 增加了 1300 $\mu\text{g/g}$ ， $\text{Na}_2\text{O}$  增加了 0.15%，经计算， $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  吸附  $\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}$  量为 0.025meq/g，吸附  $\text{Na}^+$  量为 0.0484meq/g。与表 3 所列出的数值比较， $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  吸附的  $\text{PO}_4^{3-}$  值偏高，而吸附的  $\text{Cr}_2\text{O}_7^{2-}$  值偏低，估计由分析方法所致。

尽管如此，这些数据仍能说明， $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  的确可以吸附某些阴离子及其配对的阳离子，但两者并不一定等当量，由溶液 pH 值变化可以确定，溶液中的  $\text{H}^+$  或  $\text{OH}^-$  参加了交换-吸附作用。

#### 5 勃姆石热相变体 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$ 所吸附的离子可置换性

作者以前研究了  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  所吸附的阴离子可置换性，指出  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  所吸附的阴离子程度

不同地被其它阴离子所替换，并且，这种性质还具有实际应用价值（韩成 1992）。这里，作者进一步研究了  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 所吸附的阳离子可置换性。

将上述试验中所得到的吸附有 NaOH 和 NaF 的  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 试样（分别表示成 NaOH •  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 和 NaF •  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>）各 3.00g，分别置于玻璃交换柱中（柱高 100mm，柱径 8mm），让 1000mL 约 10 毫克当量的 KCl、KOH 或 KF 溶液分别流经各交换柱，总交换时间 70h，然后测定各溶液的 K<sup>+</sup>，Na<sup>+</sup>浓度及 pH，并进行计算，所得结果列入表 6。

表 6  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 所吸附的 Na<sup>+</sup>可置换性

Table 6 Replaceable behaviour of Na<sup>+</sup> adsorbed in the  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>

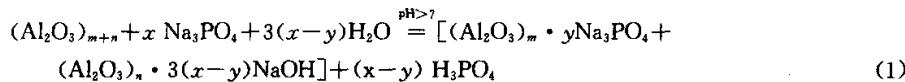
样 品	NaOH • $\gamma$ -Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>				NaF • $\gamma$ -Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>			
	KOH 溶液交换		KCl 溶液交换		KF 溶液交换		KCl 溶液交换	
	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S	S <sub>0</sub>	S
K <sup>+</sup> 浓度 (mg/L)	296.36	286.40	400.96	381.87	400.96	381.87	400.96	381.87
K <sup>+</sup> 吸附容量 (meq/g)	0.0849		0.1628		0.1628		0.1628	
置换下的 Na <sup>+</sup> 浓度 (mg/L)		9.27		3.19		2.74		1.93
置换下的 Na <sup>+</sup> 量 (meq/g)	0.1344		0.0463		0.0397		0.0280	
pH 值	11.59	11.50	6.30	6.80	7.52	7.28	6.30	6.23

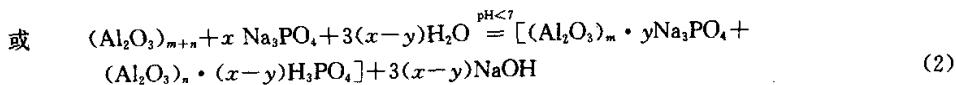
由表中可以看出， $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 所吸附的阳离子（例如 Na<sup>+</sup>）也具有可置换性。就本实验而言，置换的 K<sup>+</sup>与被换下的 Na<sup>+</sup>并不等当量。一方面，可能因  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 本身仍具有吸附能力，还可以再多吸附些溶液中的 K<sup>+</sup>；另方面由溶液 pH 值的变化可知，OH<sup>-</sup>和 H<sup>+</sup>也参与了交换吸附作用；此外，分析误差也是影响因素之一。

## 6 勃姆石热相变体 $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 交换-吸附阴离子的模式

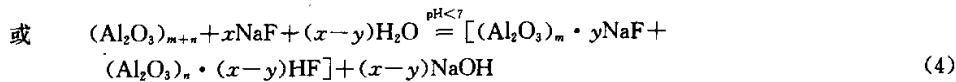
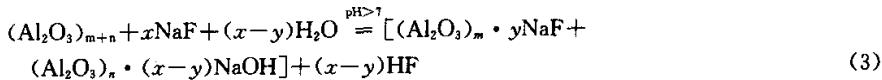
通过一系列研究，作者认为，当  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 第一次与含某些阴离子的化合物溶液接触时，可对这些阴离子及其配对的阳离子产生吸附作用（即对含有这种阴离子物质分子的吸附作用）。一旦  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 已吸附有某种化合物，再与含另外一种化合物的溶液接触时，那么， $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 吸附的阴离子可与溶液中另一种阴离子发生交换作用（Toups Corporation 1979；张魁太等 1984），并且  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 所吸附的阳离子也可与溶液中其它阳离子发生交换作用。因此， $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 即具有阴离子交换-吸附性能，又具有阳离子交换-吸附性能。也就是说，它是一种具有双重功能的离子交换吸附材料。

可以认为，当  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 与 Na<sub>3</sub>PO<sub>4</sub> 溶液接触时，发生如下反应：

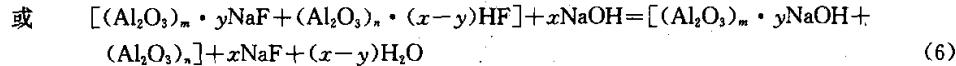
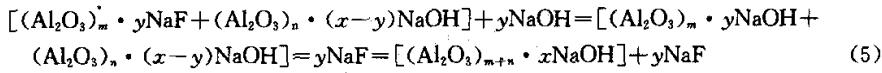




同理,  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  与 NaF 溶液作用时, 可以发生如下反应:

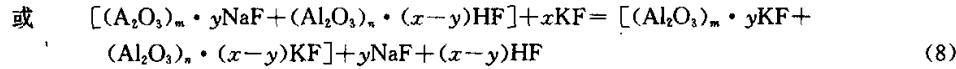
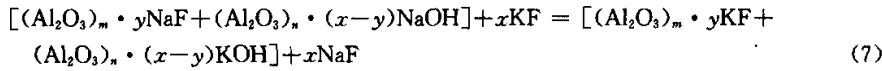


为方便起见, 作者将吸附有 NaF 的  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  简称为  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3\text{-NaF}$  复合体。 $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3\text{-NaF}$  复合体中的阴离子具有可置换性, 以 NaOH 溶液为例, 可用下述反应式表达:



在利用  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  除去水体氟离子工艺中, 从  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  中解吸氟离子就是利用上述反应。因此,  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  的交换-吸附性能具有应用前景(韩成 1993)。

$\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3\text{-NaF}$  复合体中的阳离子也具有可置换性, 以 KF 溶液为例, 反应如下:



当然, 如果对  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  所吸附的化合物的置换是不同阴离子及不同阳离子之间的替换, 那么, 反应式就比上述复杂些。

## 7 结 论

- (1) 勃姆石热相变体  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  与溶液中某种阴离子发生交换-吸附作用时, 同时也对阳离子发生交换-吸附作用, 并且溶液中的  $\text{H}^+$  或  $\text{OH}^-$  也参与交换-吸附作用;
- (2)  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  所吸附的阴离子及其配对的阳离子均具有可置换性, 也即  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  是一种具有双重功能的离子交换-吸附材料;
- (3)  $\gamma\text{-Al}_2\text{O}_3$  交换-吸附阴离子的特性, 具有应用前景。

## 参 考 文 献

- 韩成, 别婉林. 1992. 勃姆石的热相变及其降氟作用研究. 地质科学, (3): 291~297
- 韩成. 1992. 天然勃姆石热相变体 ( $\gamma$ - $\text{Al}_2\text{O}_3$ ) 的阴离子交换-吸附性能的研究. 岩石学报, (4): 303~310
- 韩成. 1993. 天然勃姆石热相变体  $\gamma$ - $\text{Al}_2\text{O}_3$  交换氟离子的研究. 地质科学, (2): 178~182
- 张魁太, 焦荣涛, 铁惠兰等. 1984. 活性氧化铝饮用水去氟实验研究. 卫生研究, 13 (3): 25~29
- Toupe Corporation P R C. 1979. Defluoridation Study Final Report, V-4-11. Arizona Department of Health Service.
- Schoeman J J and Botha G R. 1985. An evaluation of the activated alumina process for fluoride removal from drinking water and some factors influencing its performance. Water S. A., 11 (1): 25~32