文章编号: 1004-0609(2009)06-1155-07

Zn(II)-Glu²⁻-CO₃²⁻-H₂O体系热力学平衡分析

杨天足,任 晋,刘伟锋,窦爱春,刘 伟,张杜超

(中南大学 冶金科学与工程学院, 长沙 410083)

摘 要:针对碱式碳酸锌(2ZnCO₃·3Zn(OH)₂)在 L-谷氨酸一钠溶液中的热力学行为,根据配位化学理论绘制谷氨 酸根(Glu²)和碳酸根(CO₃²⁻)在溶液中的形态分布图;根据双平衡法理论研究Zn(II)-Glu²⁻-CO₃²⁻-H₂O体系中Zn(II) 的配合平衡热力学,并绘制 L-谷氨酸一钠浓度在 0~5 mol/L 范围和 pH 在 7~14 范围内变化时的热力学平衡图,研 究 L-谷氨酸一钠浓度、pH 值和游离碳酸根离子浓度对 L-谷氨酸一钠浸出碱式碳酸锌的影响。同时对热力学计算 结果进行实验验证。结果表明:在一定的 L-谷氨酸一钠浓度下,当 pH=10 时,溶液中总锌浓度达到最大值;锌 离子浓度理论计算值与实验值之间相对误差的绝对平均值为 11.39%。

关键词: L-谷氨酸一钠; 碱式碳酸锌; 浸出; 热力学

中图分类号: TF 813 文献标识码: A

Thermodynamics equilibrium analysis of Zn(II)-Glu²⁻-CO₃²⁻-H₂O system

YANG Tian-zu, REN Jin, LIU Wei-feng, DOU Ai-chun, LIU Wei, ZHANG Du-chao

(School of Metallurgical Science and Engineering, Central South University, Changsha 410083, China)

Abstract: Thermodynamic behaviors of basic zinc carbonate $(2ZnCO_3 \cdot 3Zn(OH)_2)$ with L-monosodium glutamate solution were studied. Species distribution diagrams of glutamate (Glu²⁻) and carbonate ion(CO₃²⁻) in the solution were obtained based on the coordination chemistry theory. Thermodynamics of Zn(II) complex equilibrium in the system of Zn(II)-Glu²⁻-CO₃²⁻-H₂O were studied based on the double equilibrium theory. When the concentration of L-monosodium glutamate and pH value varied accordingly in ranges of 0–5 mol/L and 7–14, the equilibrium thermodynamic diagrams were constructed, and the effects of L-monosodium glutamate concentration, pH value and free carbonate ion concentration on leaching of basic zinc carbonate were also studied. The results show that the total zinc concentration reaches the maximum value when the pH value is 10 under a certain L-monosodium glutamate concentration. The absolute average value of relative error between the theoretical calculation and experimental results is 11.39%. **Key words:** L-monosodium glutamate; basic zinc carbonate; leaching; thermodynamic

随着国内外锌矿资源的开发利用,高品位硫化锌 矿资源日益枯竭,低品位氧化锌矿资源的利用变得尤 为重要^[1]。传统处理氧化锌的方法分为火法和湿法两 种。火法主要是采用回转窑还原挥发法,但该法能耗 高,污染环境^[2]。湿法按浸出剂不同可分为硫酸浸出 法、氨法等。硫酸浸出法^[3-4]处理酸溶性杂质 Ca、Mg 含量较高的氧化锌矿石时,由于浸出过程需要消耗大量的硫酸,因此成本较高。氨法^[5-6]采用 NH₃-(NH₄)₂CO₃-H₂O、NH₃-(NH₄)₂SO₄-H₂O、NH₃-NH₄Cl-H₂O 体系浸出氧化锌矿石。氨法虽然可以避免硫酸浸出法的不足,但氨易挥发,氨损失量大,污染环境。

湿法主要是利用锌与无机配体的性质处理低品位

基金项目: 国家重点基础研究发展计划资助项目(2007CB613604) 收稿日期: 2008-03-19;修订日期: 2008-06-10 通讯作者: 杨天足,教授,博士; 电话: 0731-8836791; E-mail: tianzuyang@163.com

氧化锌矿,如氨水等。随着有机化学学科的迅速发展, 金属氨基酸配合物的研究日益受到人们的重视,这就 为处理低品位氧化锌矿提供了研究方向。氨基酸锌是 由锌离子与氨基酸中给电子的N原子和羧基形成的五 圆环螯合物^[7]。L-谷氨酸一钠(L-monosodium glutamate) 是谷氨酸的单钠盐,分子式为 NaC₅H₈O₄N·H₂O,结构 式为 NaOOC-(CH₂)₂-CH(NH₂)-COOH·H₂O。它为无 色或白色的八面柱状晶体,或白色结晶粉末,易溶于 水^[8]。

李尚德等^[9]开展了以谷氨酸一钠与氧化锌反应合 成固体谷氨酸锌的研究,并且得到了谷氨酸锌的最佳 合成条件,但是试验中采用的原料为分析纯氧化锌。 目前国内外还没有关于 L-谷氨酸一钠浸出低品位氧 化锌矿的报道。在L-谷氨酸一钠碱性配合物体系中, 锌与谷氨酸根形成配合物而溶解,而碱性脉石不溶解, 从而消除高碱性脉石对锌资源有效利用的影响。

低品位氧化锌矿中大量存在的氧化锌物相是碱式 碳酸锌,碱式碳酸锌溶解后生成大量的 CO₃²⁻,对体 系平衡有重大影响。本文作者综合考虑 Zn(II)与 Glu²⁻、OH 及 CO₃²⁻等配位体之间的配合平衡问题, 采用基于质量平衡和电荷平衡的双平衡原理,利用已 有的配合物稳定常数等热力学数据,对 Zn(II)-Glu²⁻ CO₃²⁻-H₂O 碱性配合物冶金体系中 Zn(II)的配合平衡 热力学进行研究,并以实验进行验证。

1 热力学数据和平衡方程

表1所列为 *T*=298 K 时 L-谷氨酸一钠浸出过程中 锌配合物及其它物种的稳定常数^[10]。表 2 所列为 *T*=298 K 时相关物种的标准生成吉布斯自由能^[11-12]。 由于热力学数据的缺乏, 锌与谷氨酸根形成配合物的 积累稳定常数取 *T*=293 K 时的值。

Zn(II)-Glu²⁻-CO₃²⁻-H₂O 系是一类复杂的体系,在 该体系中可能存在的固相有 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂、 ZnCO₃、Zn(OH)₂。它们与液相的平衡就是与以下 20 个液相物种平衡: Zn²⁺、Zn(Glu)、Zn(Glu)₂²⁻、 Zn(Glu)₃⁴⁻、Zn(OH)⁺、Zn(OH)₂(aq)、Zn(OH)₃⁻、 Zn(OH)₄²⁻、ZnO₂²⁻、HZnO₂⁻、Glu²⁻、HGlu⁻、H₂Glu、 H₃Glu⁺、CO₃²⁻、HCO₃⁻、H₂CO₃(aq)、Na⁺、H⁺、OH⁻。 由文献[13–14]可知,在整个 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂的浸出 过程中,只有 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂ 固相存在。

根据同时平衡原理,体系中只要存在 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂固相,每种锌配合离子或物种都分 别与之平衡:

 $2ZnCO_{3} \cdot 3Zn(OH)_{2}(s) \stackrel{\sim}{\longrightarrow} 5Zn^{2^{+}} + 2CO_{3}^{2^{-}} + 6OH^{-}$ (1) $2ZnCO_{3} \cdot 3Zn(OH)_{2}(s) + 4H_{2}O \stackrel{\sim}{\longrightarrow} 5ZnO_{2}^{2^{-}} + 2CO_{3}^{2^{-}} + 14H^{+}$ (2)

表1 锌配合物及其他物种的稳定常数

Species	lg β_i	Species	lg β_i	Species	lg β_i
Zn(Glu)	4.59	Zn(OH) ₂ (aq)	11.30	H ₂ CO ₃ (aq)	16.69
$Zn(Glu)_2^{2-}$	8.25	Zn(OH) ₃	14.14	HGlu ⁻	9.54
Zn(Glu) ₃ ⁴⁻	9.8	$Zn(OH)_4^{2-}$	17.66	H ₂ Glu	13.67
$Zn(OH)^+$	4.40	HCO3 ⁻	10.32	${ m H_3Glu^+}$	15.98

Table 1	Critical stability	constants of zinc	complexes and	other species	at 298 K
---------	--------------------	-------------------	---------------	---------------	----------

表 2	在 298 K	时相关物种	的标准生成	官布斯自	由能

Table 2 Gibbs free energy of related species at 298	K
--	---

Species	$\Delta_{\rm f} G_{\rm m}^{\Theta} / (J \cdot {\rm mol}^{-1})$	Source	Species	$\Delta_{\rm f} G_{\rm m}^{\Theta} / (J \cdot {\rm mol}^{-1})$	Source	Species	$\Delta_{\rm f} G_{\rm m}^{\Theta} / (J \cdot {\rm mol}^{-1})$	Source
$2ZnCO_3 \cdot 3Zn(OH)_2(s)$	-3 143 957	Cal.	$Zn(Glu)_2^{2-}$	-1 501 248	Cal.	ZnO_2^{2-}	-390 729	Ref.[10]
Zn^{2+}	-147 773	Ref.[10]	Zn(Glu) ₃ ⁴⁻	-2 163 293	Cal.	H_2O	-238 098	Ref.[10]
$Zn(OH)^+$	-330 540	Ref.[10]	Glu ²⁻	-653 201	Cal.	H^{+}	0	Ref.[10]
Zn(OH) ₂ (aq)	-537 398	Ref.[10]	HGlu ⁻	-707 634	Cal.	OH_	-157 899	Ref.[10]
Zn(OH) ₃	-702 912	Ref.[10]	H_2Glu	-731 200	Cal.	CO3 ²⁻	-527 593	Cal.
$Zn(OH)_4^{2-}$	-868 031	Ref.[10]	${\rm H_3Glu^+}$	-744 380	Cal.	HCO ₃ ⁻	-586 477	Cal.
Zn(Glu)	-827 164	Cal.	$HZnO_2^-$	-465 780	Ref.[10]	H ₂ CO ₃ (aq)	-622 806	Cal.

(3)

 $2ZnCO_{3} \cdot 3Zn(OH)_{2}(s) + 4H_{2}O \Longrightarrow$ $5HZnO_{2}^{-} + 2CO_{3}^{2-} + 9H^{+}$

 $2ZnCO_{3} \cdot 3Zn(OH)_{2}(s) + 5iGlu^{2-} + 6H^{+} = 5Zn(Glu)_{i}^{2-2i} + 2CO_{3}^{2-} + 6H_{2}O$ (4)

 $2ZnCO_{3} \cdot 3Zn(OH)_{2}(s) + (5j-6)H_{2}O = 5Zn(OH)_{j}^{2-j} + 2CO_{3}^{2-} + (5j-6)H^{+}$ (5)

根据电算-指数方程法^[15-16],这些离子或配合物的摩尔浓度可用下列通式来表示:

$c(R) = \exp(A + B \cdot pH + C \cdot \ln c(\text{Glu}^{2-}) + D \cdot \ln c(\text{CO}_{3}^{2-}))$ (6)

式中 *R* 代表各种离子或物种; *A* 为常数,可由反应 式平衡式及常数求得; *B* 为配合反应中得失的质子数 与 ln10 的乘积; *C*、*D* 分别为谷氨酸根和碳酸根离子 的配位数。

根据表 1 和表 2 中的数据,可以计算各物种浓度 表达式的 *A、B、C* 和 *D* 值列于表 3。

表 3 与 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂平衡的各离子的电算指数常数 **Table 3** Constants in exponential for calculating species concentration with 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂

Species	A	В	С	D
Zn^{2+}	6.352	-2.764	0	-0.4
ZnO_2^{2-}	-87.790	6.448	0	-0.4
$HZnO_2^-$	-57.497	4.145	0	-0.4
Zn(Glu)	16.923	-2.764	1	-0.4
$Zn(Glu)_2^{2-}$	25.352	-2.764	2	-0.4
$Zn(Glu)_3^{4-}$	28.921	-2.764	3	-0.4
$Zn(OH)^+$	-15.982	-0.461	0	-0.4
Zn(OH) ₂ (aq)	-28.591	1.842	0	-0.4
$Zn(OH)_3^{-}$	-57.887	4.145	0	-0.4
$Zn(OH)_4^{2-}$	-87.343	6.448	0	-0.4
HGlu ⁻	21.971	-2.303	1	0
H_2Glu	31.482	-4.606	1	0
$\mathrm{H_3Glu}^+$	36.802	-6.909	1	0
HCO_3^-	23.767	-2.303	0	1
H ₂ CO ₃ (aq)	38.437	-4.606	0	1
OH^-	-32.370	2.303	0	0
H^+	0	-2.303	0	0

根据质量守恒定律可建立溶液中锌的总浓度 $c(Zn^{2+})_T$ 、谷氨酸根总浓度 $c(Glu^2)_T$ 、碳酸根总浓度 $c(CO_3^{2-})_T$ 的平衡方程。

$$c(\operatorname{Zn}^{2^{+}})_{\mathrm{T}} = c(\operatorname{Zn}^{2^{+}}) + \sum_{i=1}^{3} c(\operatorname{Zn}(\operatorname{Glu})_{i}^{2-2i}) + c(\operatorname{ZnO}_{2}^{2^{-}}) + \sum_{j=1}^{4} c(\operatorname{Zn}(\operatorname{OH})_{j}^{2-j}) + c(\operatorname{HZnO}_{2}^{-})$$
(7)

$$c(\text{Glu}^{2-})_{\text{T}} = c(\text{Glu}^{2-}) + \sum_{i=1}^{3} i \cdot c(\text{Zn}(\text{Glu})_{i}^{2-2i}) + c(\text{HGlu}) + c(\text{H}_{2}\text{Glu}) + c(\text{H}_{3}\text{Glu}^{+})$$
(8)

$$c(\text{CO}_3^{2^-})_{\text{T}} = c(\text{CO}_3^{2^-}) + c(\text{HCO}_3^-) + c(\text{H}_2\text{CO}_{3(\text{aq})})$$
 (9)

根据溶液电中性原理,可建立电荷平衡方程:

$$2c(Zn^{2^{+}})_{T}+c(Na^{+})+c(H^{+})=$$

$$2c(Glu^{2^{-}})_{T}+c(OH^{-})+2c(CO_{3}^{2^{-}})_{T}$$
(10)

式中 $c(Na^+)$ 表示钠离子的量浓度; $i \ \pi j \ \beta$ 别表示 Glu^{2-} 、 $OH^- 与 Zn^{2+}$ 的配位数。

在以上模型中,有4个平衡方程式(7)~(10),共有 pH 值、 $c(Glu^{2-})$ 、 $c(CO_3^{2-})$ 、 $c(Zn^{2+})_T$ 、 $c(Na^+)$ 、 $c(Glu^{2-})_T$ 、 $c(CO_3^{2-})_T$ 7个未知数,由于体系中所有的锌及碳酸根 全部由 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂分解产生,故 $c(Zn^{2+})_T$ = 2.5 $c(CO_3^{2-})_T$,同时 $c(Na^+)=c(Glu^2)_T$ 。这样未知数变为5个。

在实际计算过程中, $c(Glu^2)_T$ 给定,则未知数变 为 4 个。因为浸出剂是 L-谷氨酸一钠,所以 $c(Glu^2)_T = c(NaC_5H_8O_4N)$ 。将以上数据和方程组输入由 matlab6.5^[17] 编写的程序,求出了 $c(NaC_5H_8O_4N)$ 在 0~5 mol/L 和 pH 值在 7~14 范围内的其他未知数的浓度数值。

2 结果与讨论

2.1 谷氨酸根在溶液中的分布形态

L-谷氨酸分子中含有两个酸性的羧基和一个碱性 的氨基,是一个既含有酸性基团,又有碱性基团的两 性电解质,与酸或碱作用都可以生成盐。谷氨酸溶解 于水后,呈离子状态存在,其分布形态取决于溶液的 pH 值^[18]。在水溶液中 Glu²⁻为弱酸根离子,它在溶液 中可以与 H⁺发生加质子反应,共有 C₅H₇O₄N²⁻、 C₅H₈O₄N⁻、C₅H₉O₄N、C₅H₁₀O₄N⁺ 这 4 个物种存在: C₅H₇O₄N²⁻: $^{-}$ COO-(CH₂)₂-CH(NH₂)-COO⁻ C₅H₈O₄N⁻: $^{-}$ COO-(CH₂)₂-CH(NH₃⁺)-COO⁻ C₅H₉O₄N: HCOO-(CH₂)₂-CH(NH₃⁺)-COO⁻ C₅H₁₀O₄N⁺: HCOO-(CH₂)₂-CH(NH₃⁺)-COO⁺

本研究中分别用 Glu²⁻、HGlu⁻、H₂Glu 和 H₃Glu⁺ 来表示 C₅H₇O₄N²⁻、C₅H₈O₄N⁻、C₅H₉O₄N 和 C₅H₁₀O₄N⁺。 在水溶液中,不考虑体系中能与 Glu^2 -形成配合物的 Zn^{2+} 时, 配体 Glu^{2-} 与 H^+ 发生的加质子反应为:

$$Glu^{2-}+mH^{+} \longrightarrow H_{m}Glu^{m-2} \qquad (m=1, 2, 3)$$

$$\beta_{m}^{H} = \frac{c(H_{m}Glu^{m-2})}{c(H^{+})^{m} \cdot c(Glu^{2-})} \qquad (11)$$

根据离子平衡反应式(11)可得体系中谷氨酸根离子的总浓度 *c*(Glu²)′_T为:

$$c(\operatorname{Glu}^{2-})'_{\mathrm{T}} = c(\operatorname{Glu}^{2-}) + c(\operatorname{HGlu}^{-}) + c(\operatorname{H}_{2}\operatorname{Glu}) + c(\operatorname{H}_{3}\operatorname{Glu}^{+})$$
(12)

则 $c(\text{Glu}^2)$ 、c(HGlu)、 $c(\text{H}_2\text{Glu})$ 、 $c(\text{H}_3\text{Glu})$ 等所 占 c(Glu), $r(\text{H}_3\text{Glu})$ 等所 占 c(Glu), α_1 、 α_2 、 α_3 可分别表示为:

$$\alpha_0 = \frac{c(\mathrm{Glu}^{2^-})}{c(\mathrm{Glu}^{2^-})_{\mathrm{T}}'} = \frac{1}{1 + \sum_{m=1}^3 \beta_m^{\mathrm{H}} c(\mathrm{H}^+)^m}$$
(13)

$$\alpha_{1} = \frac{c(\mathrm{HGlu}^{-})}{c(\mathrm{Glu}^{2-})_{\mathrm{T}}'} = \frac{\beta_{1}^{\mathrm{H}}c(\mathrm{H}^{+})}{1 + \sum_{m=1}^{3}\beta_{m}^{\mathrm{H}}c(\mathrm{H}^{+})^{m}}$$
(14)

$$\alpha_2 = \frac{c(\mathrm{H}_2\mathrm{Glu})}{c(\mathrm{Glu}^{2-})_{\mathrm{T}}'} = \frac{\beta_2^{\mathrm{H}}c(\mathrm{H}^+)^2}{1 + \sum_{m=1}^3 \beta_m^{\mathrm{H}}c(\mathrm{H}^+)^m}$$
(15)

$$\alpha_{3} = \frac{c(\mathrm{H}_{3}\mathrm{Glu}^{+})}{c(\mathrm{Glu}^{2-})_{\mathrm{T}}'} = \frac{\beta_{3}^{\mathrm{H}}c(\mathrm{H}^{+})^{3}}{1 + \sum_{m=1}^{3}\beta_{m}^{\mathrm{H}}c(\mathrm{H}^{+})^{m}}$$
(16)

将表 1 中 Glu^{2-} 与 H⁺的积累加质子常数带入式 (13)~(16), 可得到 a_0 、 a_1 、 a_2 、 a_3 与 pH 值的关系, 其 结果如图 1 所示。



图1 α_0 、 α_1 、 α_2 和 α_3 与 pH 值的关系



由图 1 可以看出, 当溶液的 pH<2.19 时, 谷氨酸 根主要以阳离子 H₃Glu⁺的形式存在; 当 2.19<pH< 4.25 时, 主要以两性离子 H₂Glu 的形式存在; 当 4.25<pH<9.67 时, 主要以阴离子 HGlu⁻的形式存在; 而 pH>9.67 时, 主要以 Glu²⁻的形式存在。由于实验 中是利用 Glu²⁻与 Zn²⁺的配合反应进行碱式碳酸锌的 浸出, 因此要控制溶液有较高的 pH 值以确保有更多 的 Glu²⁻; 当 pH=11 时, 溶液中 Glu²⁻存在率可达到 99%。

2.2 碳酸根离子在溶液中的分布形态

在水溶液中, CO₃²⁻为弱酸根离子, 它在溶液中与 H⁺发生的加质子反应为:

$$CO_{3}^{2^{-}}+nH^{+} \xrightarrow{} H_{n}CO_{3}^{n-2} \qquad (n=1, 2)$$

$$\beta_{n}^{H'} = \frac{c(H_{n}CO_{3}^{n-2})}{c(H^{+})^{n} \cdot c(CO_{3}^{2^{-}})} \qquad (17)$$

由式(9)和(17)可知, c(CO₃²⁻)、c(HCO₃⁻)、c(H₂CO₃) 等所占 c(CO₃²⁻)_T的浓度分数^[18] a'₀、a'₁、a'₂可分别表 示为:

$$\alpha_0' = \frac{c(\mathrm{CO}_3^{2^-})}{c(\mathrm{CO}_3^{2^-})_{\mathrm{T}}} = \frac{1}{1 + \sum_{n=1}^2 \beta_n^{\mathrm{H}'} c(\mathrm{H}^+)^n}$$
(18)

$$\alpha_{1}^{\prime} = \frac{c(\text{HCO}_{3}^{-})}{c(\text{CO}_{3}^{2-})_{\text{T}}} = \frac{\beta_{1}^{\text{H}^{\prime}}c(\text{H}^{+})}{1 + \sum_{n=1}^{2}\beta_{n}^{\text{H}^{\prime}}c(\text{H}^{+})^{n}}$$
(19)

$$\alpha_{2}^{\prime} = \frac{c(\mathrm{H}_{2}\mathrm{CO}_{3})}{c(\mathrm{CO}_{3}^{2^{-}})_{\mathrm{T}}} = \frac{\beta_{2}^{\mathrm{H}^{\prime}}c(\mathrm{H}^{+})^{2}}{1 + \sum_{n=1}^{2}\beta_{n}^{\mathrm{H}^{\prime}}c(\mathrm{H}^{+})^{n}}$$
(20)

将表 1 中 CO₃^{2−}与 H⁺的积累加质子常数带入式 (18~20),可得到 α'₀、α'₁、α'₂ 与 pH 的关系,其结果 如图 2 所示。

由图 2 可以看出,当 pH<6.2 时,碳酸根主要以 H₂CO₃ 的形式存在;当 6.2<pH<10.8 时,主要以 HCO₃⁻的形式存在;当 pH>10.8 时,主要以 CO₃²⁻的 形式存在;当溶液中的 pH=12 时,溶液中 CO₃²⁻存在 率可达到 99%。

2.3 L-谷氨酸一钠浓度和 pH 值对游离谷氨酸根离子浓度的影响

游离谷氨酸根离子浓度 $c(Glu^2)$ 随 $c(NaC_5H_8O_4N)$ 和 pH 值的变化情况如图 3 所示。

由图 3 可以看出,当 pH<7 时,游离谷氨酸根离 子浓度几乎为零,这是因为由图 1 可知,含配体 Glu²⁻



图 2 α'_0 、 α'_1 和 α'_2 与 pH 值的关系





图 3 $c(\text{Glu}^2)$ 与 $c(\text{NaC}_5\text{H}_8\text{O}_4\text{N})$ 和 pH 值的曲面关系 Fig.3 Relationships between $c(\text{Glu}^2)$ with $c(\text{NaC}_5\text{H}_8\text{O}_4\text{N})$ and pH value

的溶液逐渐酸化时, Glu²⁻将逐渐与 H⁺结合分别形成 HGlu⁻、H₂Glu、H₃Glu⁺,故游离谷氨酸根离子本身的 浓度很低;当 pH>7 时,配体 Glu²⁻以未加合质子的 形式存在,因此溶液中游离谷氨酸根离子浓度随着 L-谷氨酸一钠浓度的增加而较快的增加;但当 pH>11 时,游离谷氨酸根离子浓度随 L-谷氨酸一钠浓度增加 而基本保持不变。

2.4 L-谷氨酸一钠浓度和 pH 值对总锌浓度的影响

总锌浓度 $c(Zn^{2+})_T$ 随着 L-谷氨酸一钠浓度和 pH 值的变化情况如图 4 所示。

由图 4 可以看出,在一定的 L-谷氨酸一钠浓度下, 当 pH=10 时,溶液中的总锌浓度达到最大值;当 pH<10 时, c(Zn²⁺)_T随着 L-谷氨酸一钠浓度的增加而 直线增加。这是因为随着 L-谷氨酸一钠浓度的增加,与 Zn²⁺配合的游离谷氨酸根离子浓度也随之增大,导致 总锌浓度增大。这说明在平衡过程中,适当增加 L-谷



图 4 $c(Zn^{2+})_T 与 c(NaC_5H_8O_4N)$ 和 pH 值的曲面关系 Fig.4 Relationships between $c(Zn^{2+})_T$ with $c(NaC_5H_8O_4N)$ and pH value

氨酸一钠浓度有利于提高浸出过程中的总锌浓度;但 是当 pH>10 时, c(Zn²⁺)_T随着 pH 的增加而迅速降低。 这可能是因为由图 2 可知此时溶液中的游离碳酸根离 子浓度迅速增大,根据同离子效应,总锌浓度将减小。

2.5 溶液中各种锌-谷氨酸根配离子的分布

根据理论计算可知,在pH=10、0<c(NaC₅H₈O₄N) \leq 3 mol/L 时,Zn²⁺、Zn(OH)⁺、Zn(OH)_{2(aq)}、Zn(OH)₃⁻、Zn(OH)₄²⁻、ZnO₂²⁻、HZnO₂⁻的浓度占总锌浓度的比率 均小于 1×10⁻⁵,锌的这些物种可忽略不计。因此 pH=10 时,溶液中锌的主要物种浓度占总锌浓度的比 率如图 5 所示。

由图 5 可知, Zn(Glu)的浓度几乎为零, 锌主要 以 Zn(Glu)₃⁴、Zn(Glu)₂²-配合物离子形式存在。随 着体系中 L-谷氨酸一钠浓度的增加, Zn(Glu)₂²⁻的



图 5 pH=10 时溶液中锌的主要物种浓度占总锌浓度的比率 Fig.5 Ratio of main zinc complex ions at pH=10

表4 锌在不同浓度的 L-谷氨酸一钠溶液中和 pH 值下的平衡浓度计算值和实验值

Table 4	Experimental and	calculated valu	es of zind	equilibrium	concentration	under	different L-monosodiu	n concentrations an
pH values	5							

Experiment No.	$c(NaC_5H_8O_4N)/(mol\cdot L^{-1})$	pH value	Calculated value/(mol· L^{-1})	Experimental value/(mol·L ^{-1})	Relative error/%	
1	1	8.5	0.203 4	0.206 1	1.33	
2	1.5	8.5	0.335 7	0.331 4	1.28	
3	2	8.5	0.474 5	0.394 0	-16.97	
4	2.5	8.5	0.616 7	0.457 5	-25.81	
5	3	8.5	0.763 0	0.658 7	-13.67	
6	1	10	0.213 7	0.232 9	8.99	
7	1.5	10	0.350 8	0.395 2	12.66	
8	2	10	0.492 9	0.522 6	6.03	
9	2.5	10	0.637 9	0.629 5	-1.32	
10	1	12	0.019 1	0.017 4	-8.90	
11	1.5	12	0.047 9	0.048 5	1.25	
12	2	12	0.088 9	0.054 7	-38.47	
			Relative ave	rage error/%	11.39	

浓度逐渐减少,而 Zn(Glu)₃⁴⁻的浓度逐渐增加,这 说明在 L-谷氨酸一钠浓度较高的情况下,锌基本上 以 Zn(Glu)₃⁴⁻形式存在。

3 实验验证

将配好的相应浓度的 L-谷氨酸一钠溶液和过量 的化学纯 2ZnCO₃·3Zn(OH)₂ 混合,用一定浓度的 NaOH 溶液调节好 pH 值,在 25 ℃下磁力搅拌 7 h, 然后固液分离,分析溶液中的锌浓度。实验值和理论 计算值见表 4。

由表 4 可以看出,在不同的 L-谷氨酸一钠浓度和 pH 值下,锌平衡浓度实验值和理论计算值相对误差的 绝对平均值为 11.39%,这说明该热力学模型是正确 的,所选数据的准确性较好。产生大于 5%误差的主 要原因一是实验误差或分析误差或两者综合作用;二 是在理论计算时用质量摩尔浓度代替活度也将导致理 论计算和实验结果有偏差;三是某些实验有可能还未 达到反应平衡,如实验 4 和 12 的误差分别达到 25.81% 和 38.47%。所构建的热力学图可用来确定 L-谷氨酸一 钠的浓度和 pH 值,对低品位氧化锌矿的冶炼具有重 要的理论指导意义。

4 结论

1) α_n—pH 图表明了各种谷氨酸根的加质子配离

子与 pH 值的关系,当 pH>9.67 时,其主要以 Glu²⁻ 的形式存在。 a'_n —pH 图表明了各种碳酸根的加质子配 离子与 pH 值的关系,当 pH>10.8 时,其主要以 CO₃²⁻ 的形式存在。

2) 游离谷氨酸根离子浓度是随着溶液中 L-谷氨酸一钠浓度的增加而增加,但当 pH>11 时,游离谷 氨酸根离子浓度随 L-谷氨酸一钠浓度增加而基本保 持不变。

3) 总锌浓度随着 L-谷氨酸一钠浓度的增加而增加,但当 pH>10 时,随着溶液中游离碳酸根离子浓度的增加而逐渐减小。

4) 锌主要以 Zn(Glu)₃⁴⁻、Zn(Glu)₂²⁻配合物离子形 式存在。随着体系中 L-谷氨酸一钠浓度的增加, 锌基 本上以 Zn(Glu)₃⁴⁻形式存在。

5) 在一定的 L-谷氨酸一钠浓度下,当 pH=10 时, 溶液中总锌浓度达到最大值;理论计算结果与实验数 据符合的较好,锌平衡浓度相对误差的绝对平均值为 11.39%。

REFERENCES

[1] 蒋继穆. 我国铅锌冶炼现状与持续发展[J]. 中国有色金属学报, 2004, 14(1): 52-62

JIANG Ji-mu. Status and sustainable development of lead zinc smelting industry in China[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2004, 14(1): 52–62.

[2] 王成彦, 江培海. 云南中低品位氧化锌矿及元江镍矿的合理

开发利用[J]. 中国工程科学, 2005, 7(4): 147-149.

WANG Cheng-yan, JIANG Pei-hai. The rational exploitation of middle & low grade zinc oxide ore and Yuanjiang nickel oxide ore in Yunnan[J]. Engineering Science, 2005, 7(4): 147–149.

- [3] 蓝卓越,胡岳华,黎维中.低品位氧化锌矿硫酸浸出工艺研究
 [J]. 矿冶工程, 2002, 22(3): 63-65.
 LAN Zhuo-yue, HU Yue-hua, LI Wei-zhong. Sulfuric acid leaching of low-grade zinc oxide ore-a study[J]. Mining and Metallurgical Engineering, 2002, 22(3): 63-65.
- [4] ABDEL-AAL E A. Kinetic of sulfuric acid leaching of low-grade zinc silicate ore[J]. Hydrometallurgy, 2000, 55(3): 247–254.
- [5] 唐谟堂,鲁君乐,袁延胜,晏德生,贺青蒲. Zn(II)-NH₃-(NH₄)₂SO₄-H₂O 系的氨络合平衡[J].中南矿冶学院学报, 1994, 25(6): 701-705.

TANG Mo-tang, LU Jun-le, YUAN Yan-sheng, YAN De-sheng, HE Qing-pu. On the ammoniation-complex equilibrium in the system of Zn(II)-NH₃-(NH₄)₂SO₄- H₂O[J]. J Cent South Inst Min Metal, 1994, 25(6): 701–705.

- [6] 张保平,唐谟堂,杨声海. 氨法处理氧化锌矿制取电锌[J].中南工业大学学报(自然科学版), 2003, 34(6): 619-623. ZHANG Bao-ping, TANG Mo-tang, YANG Sheng-hai. Treating zinc oxide ore using ammonia-ammonium chloride to produce electrolysis zinc[J]. J Cent South Univ Technol: Natural Science, 2003, 34(6): 619-623.
- [7] 胡立新,占 稳,张 婷. 微波固相合成赖氨酸锌配合物[J]. 化学与生物工程,2007,24(10):25-26:
 HU Li-xin, ZHAN Wen, ZHANG Ting. Microwave assisted solid state reaction synthesis of lysine complexes of zinc[J]. Chemistry & Bioengineering, 2007, 24(10): 25-26.
- [8] POPULIN T, MORET S, TRUANT S, CONTE L S. A survey on the presence of free glutamic acid in foodstuffs, with and without added monosodium glutamate[J]. Food Chemistry, 2007, 104: 1712–1717.
- [9] 李尚德,李 移,莫丽儿,程荷凤,关雄泰,东野广智.谷氨 酸锌的合成最佳条件研究[J]. 广东微量元素科学,2001,8(12): 54-57.
 LI Shang-de, LI Yi, MO Li-er, CHENG He-feng, GUAN Xiong-tai, DONGYE Guang-zhi. Study on the best conditions

for preparation of zinc glutamate[J]. Guangdong Trace Element Science, 2001, 8(12): 54–57.

[10] DEAN J A. Langes handbook of chemistry[M]. 15th edition. Beijing: Science Press, 2003: 8.80–8.82.

- [11] MARTELL E, SMITH R M. Critical stability constants[M]. New York: Plenum Press, 1974: 27–28.
- [12] ZIEMER S P, WOOLLEY E M. Thermodynamics of the first and second proton dissociations from aqueous L-aspartic acid and L-glutamic acid at temperatures from(278.15 to 393.15) K and at the pressure 0.35 MPa: Apparent molar heat capacities and apparent molar volumes of zwitterionic, protonated cationic, and deprotonated anionic forms at molalities from (0.002 to 1.0)mol/kg[J]. J Chem Thermodynamics, 2007, 39: 645–666.
- [13] 张保平. 锰锌软磁铁氧体前躯体碳酸盐共沉淀过程基础理论及工艺研究[D]. 长沙: 中南大学, 2004: 27-32.
 ZHANG Bao-ping. The basic and technical research on the coprecipitation by carbonate process of Mn-Zn soft magnetic ferrite precursor[D]. Changsha: Central South University, 2004: 27-32.
- [14] 李 波. 金属碳酸盐沉淀过程的热力学分析[J]. 稀有金属与 硬质合金, 2005, 33(2): 4-8.

LI Bo. The thermodynamics analysis on the deposition process of metal carbonates[J]. Rare Metals and Cemented Carbides, 2005, 33(2): 4–8.

- [15] TANG Mo-tang, ZHAO Tian-cong. A thermodynamic study on the basic and negative potential fields of systems of Sb-S-H₂O and Sb-Na-S-H₂O[J]. J Cent South Inst Min Metall, 1988, 19(1): 35–43.
- [16] TANG Mo-tang, ZHAO Tian-cong. Principle and application of the new chlorination-hydrolization process[J]. J Cent South Inst Min Metall, 1992, 23(4): 405–411.
- [17] 宋兆基, 徐流美. Matlab 6.5 在科学计算中的应用[M]. 北京: 清华大学出版社, 2005: 118-275.
 SONG Zhao-ji, XU Liu-mei. Application of Matlab 6.5 in the scientific computation[M]. Beijing: Tsinghua University Press, 2005: 118-275.
- [18] 张克旭. 氨基酸发酵工艺学[M]. 北京:中国轻工业出版社, 1992: 205-210.
 ZHANG Ke-xu. Study on the amino acid ferment[M]. Beijing: Light Industry Press, 1992: 205-210.
- [19] 张祥麟,康 衡. 配位化学[M]. 长沙: 中南工业大学出版社, 1986: 42-93.

ZHANG Xiang-lin, KANG Heng. Coordination chemistry[M]. Changsha: Central South University of Technology Press, 1986: 42–93.

(编辑 何学锋)