文章编号: 1004-0609(2012)10-2970-07

从冶金级硅中加压去除杂质铝的动力学

于站良^{1,2},谢克强²,郑叶芳³,陈家辉^{1,2},马文会²,谢 刚¹

(1. 昆明冶金研究院 冶金研究所,昆明 6500931;
2. 昆明理工大学 真空冶金国家工程实验室,昆明 650093;
3. 湖南武冈市第二中学,武冈 422400)

摘 要:研究加压浸出过程中盐酸溶液提纯冶金级硅过程的动力学特征以及去除杂质 AI 时颗粒粒度、反应温度、 总压强、盐酸初始浓度等因素对动力学的影响。结果表明:反应过程符合核收缩模型的固态产物层扩散方程;反 应过程中,表观反应活化能为 34.067 kJ/mol,表观反应级数为 0.346。硅粉粒度、温度、压强和盐酸浓度共同对 AI 去除率的影响的动力学数学模型经过不同条件下实验结果与计算结果进行对比验证,使用该模型计算所得结果 与实验结果吻合较好。

关键词:冶金级硅;高压浸出;动力学;杂质;Al去除
 中图分类号:TQ177
 文献标志码:A

Kinetics of aluminum removal from metallurgical grade silicon with pressure leaching

YU Zhan-liang^{1, 2}, XIE Ke-qiang², ZHENG Ye-fang³, CHEN Jia-hui^{1, 2}, MA Wen-hui², XIE Gang¹

(1. Department of Metallurgy Research, Kunming Metallurgy Research Institute, Kunming 650031, China;

 National Engineering Laboratory for Vacuum Metallurgy, Kunming University of Science and Technology, Kunming 650093, China;

3. The Second Middle School of Wugang City, Wugang 422400, China)

Abstract: The kinetics of pressure leaching of purification of metallurgical grade silicon with hydrochloric acid was investigated. The effects of particle size, temperature, total pressure and acid concentration on the kinetics and mechanism of aluminum removal were studied. The results show that the reaction kinetic model follows the shrinking core model and the apparent activation energy (E_a) of the leaching reaction is 34.067 kJ/mol, and the apparent reaction order of aluminum removal with pressure leaching is 0.346. The kinetic equations for the effect of particle size, temperature, total pressure and acid concentration are obtained and a mathematical model of aluminum removal rate from metallurgical grade Si (MG-Si) is developed. The equation estimates the aluminum removal with very good agreement between experimental and calculated values.

Key words: metallurgical grade silicon; pressure leaching; kinetics; purity; aluminum removal

太阳能由于具备了其他常规能源所不具备的优 点,如绝对的安全性、充分的清洁性、资源的充足性 和相对广泛性等,使其得到了社会各界的广泛关注, 并处于快速的发展中。受当前国际金融危机的扩散和 蔓延,常规能源日益枯竭,世界各国均把大力发展新 能源和可再生能源作为重振经济的重要途径。为对抗 经济不景气,还要兼顾未来发展,近期世界各发达国 家纷纷推出了以节能减碳为主轴的环保新能源产业方

基金项目: 国家自然科学基金资助项目(NSFC(51064014))

收稿日期: 2011-09-16; 修订日期: 2012-03-29

通信作者:于站良,工程师,博士;电话: 0871-5154344;传真: 0871-5154344; E-mail: yzl3313@163.com

针,为太阳能产业发展带来了更多新机遇^[1]。传统的 西门子法及硅烷热分解法等多晶硅生产工艺存在价格 昂贵、环境压力大等不足,且西门子法和硅烷法的关 键技术目前还处在国外几家大型企业的掌控之中,他 们对多晶硅的市场形成了垄断经营。因此,有必要寻 找一条不依赖于现有多晶硅工艺的低成本低能耗的工 艺。近年来,低成本、低能耗的太阳能级硅制备新技 术新工艺有很多报道,其中,冶金法制备太阳能级硅 技术已成为国内外研究的热点^[2-4]。

在冶金法制备太阳能级硅的工艺中,一般采用两 个步骤进行生产。第一步最好在冶金级硅工业上进行, 冶金级硅被经过预处理后得到所谓的超冶金级硅 (Upgrade metallurgical grade silicon, UMG-Si)^[5-6]。目 前,预处理的方法主要采用湿法浸出的方式去除冶金 级硅中大部分的金属杂质。第二步为超冶金级硅进一 步提纯至太阳能硅。

SANTOS 等^[7]从硅中杂质分布特性入手,讨论了 硅粉粒度、时间、温度、浸出液浓度等因素对杂质浸 出效果的影响。采用盐酸能够去除 85%的杂质,而最 后采用氢氟酸能够得到纯度为 99.9%的硅粉。

MARGARIDO 等^[8-9]就 Fe-Si 合金酸浸精炼过程 的动力学机理做了分析,研究指出,酸浸过程遵循裂 化收缩模型,即合金颗粒(半径 *R*)外部受到液体酸的浸 蚀引起裂缝,裂缝发生在边沿并深入颗粒内部直至使 颗粒发生破裂,使原来较大的颗粒分解成为许多微粒 (半径 *r* 远小于 *R*),微粒与酸进行反应,过程受化学反 应控制。

MA 等^[10]和 XIE 等^[11]比较了超声波场作用和普通 机械搅拌作用下冶金级硅粉分别经过各种酸溶液处理 后,主要金属杂含量变化情况。实验结果表明,超声 波场作用能够大大提高主要金属杂质的去除率。

目前,国内外有关湿法提纯冶金级硅的报道很多, 但是采用加压湿法冶金技术提纯冶金级硅的研究报道 不多,而针对动力学方面的研究也很少。本文作者就 加压湿法冶金技术提纯冶金级硅方面做了大量的前期 工作^[12-13]。在此,根据核收缩模型分析高压浸出过程 杂质 Al 去除的动力学特征,分别获得颗粒粒度、反应 温度、反应总压强、盐酸浓度等影响因素的拟合动力 学方程;同时还发展冶金级硅中杂质 Al 去除的总动力 学模型,并且为杂质 Al 的去除提供了最佳的参数。

1 动力学分析

本实验的动力学研究是在满足下列条件的情况下

进行的:

 液体反应物或气体反应物的浓度在反应过程 中保持恒定。本实验中采用大液固比(1 L 浸出液中加 入 50 g 冶金级硅粉),而冶金级硅粉中所含杂质的量 为 10⁻⁶级。反应消耗了的反应物可以忽略不计,反应 液的浓度可以近似地认为是恒定的。此外,实验过程 中氧分压恒定,即保持气体反应物浓度恒定;

2) 反应的固体是单粒级的颗粒。实验过程分别选 取 100~150 μm 及 75~100 μm 的致密颗粒硅粉进行;

3) 反应过程中温度与搅拌速度保持恒定。

本文作者通过拟合杂质 Al 去除率与时间的关系, 得到了反应过程符合固态产物层扩散控制的速度方 程^[12-13]:

$$1 - \frac{2}{3}x - (1 - x)^{2/3} = \frac{2bD_{\rm s}c_{\rm A0}}{a\rho_{\rm B}r_0^2}t$$
(1)

式中: t为时间; x为杂质 Al 的去除率; c_{A0} 为盐酸溶 液的初始浓度; a、b为化学计量系数; ρ_B 为硅粉颗粒 的密度; r_0 为硅粉颗粒的尺寸; D_s 为有效扩散系数。 令

$$k_{\rm d} = \frac{2bD_{\rm s}c_{\rm A0}}{a\rho_{\rm B}r_0^2} \tag{2}$$

式中: k_d为相关反应系数。 因此,方程(1)可以转换为

$$1 - \frac{2}{3}x - (1 - x)^{2/3} = \frac{k}{r_0^2}t$$
(3)

令 $y = 1 - \frac{2}{3}x - (1 - x)^{2/3}$ 后,方程(3)变为

 $y = \frac{k}{r_0^2}t$
(4)

因此,从方程(4)可知,在化学反应控制下, y 与 *t* 呈线性关系。直线的斜率 *k* 与1/*r*₀² 成正比。

2 实验

2.1 材料

冶金级硅中金属杂质的分布情况和形貌如如图 1(SEM/EDS 线扫描图)所示。当测试线进入浅色部位 时,冶金级硅的 EDS 分析结果出现了很明显的变化, 硅的含量迅速下降,而其他杂质含量相继上升,随着 颜色的不同,各杂质含量有着明显的不同。当测试线 离开浅色部位回到深色部位的硅基体时,硅的含量又 重新上升到 100%附近。通过此线扫描分析进一步得 知,杂质在硅中不仅发生了偏析,同时也在杂质内部 发生了偏析。其主要原因是金属元素如Fe、Al、Mg、 Sb、Sn、Zn、Cu、Au、Ni、Ti等在Si中拥有很高的 分凝系数^[2]。在熔体硅中,这些元素能够很好地溶解 在其中,而在固体硅中,其溶解能力却非常弱,因此, 在熔体硅的凝固过程中,大部分溶解能力弱的杂质将 在固体硅中的晶体界面或裂缝处沉积下来。当冶金级 硅被粉碎以后,大多数的晶体界面被暴露出来。如果 冶金级硅块被粉碎到多晶硅晶粒相同大小的尺寸时, 大部分出现在晶粒表面的金属杂质被暴露在外面,在 酸浸除杂的过程中效果会提高很多。



图1 冶金级硅杂质的 SEM 像和 EDS 线分析

Fig.1 SEM image and EDS line analysis of impurity distribution of MG-Si

实验所用原料(冶金级硅)的杂质元素含量 ICP-AES分析情况如表1所列。主要金属杂质为Fe (0.2187%),Al(0.112%)、Ca(0.032%)、Ti(0.02%)。其 他杂质的含量水平均比较低,诸如B、C、P等非金属 杂质。由于这些非金属元素不能与酸溶液发生反应, 因此,不能直接采用湿法冶金去除,而是采用其他的 方法。

表1 实验所用的冶金级硅主要杂质含量

 Table 1
 Chemical composition in MG-Si (mass fraction, %)

Impurity	Content	Impurity	Content
Fe	0.218 7	Al	0.108 2
Ca	0.032 0	В	0.001 8
Р	0.011 2	V	0.012 0
С	0.100 0	Ti	0.020 0

2.2 样品准备与浸出实验

冶金级硅经过粉碎、筛分后得到不同粒级硅粉。 称取 50 g 硅粉于 2 L 的锆材高压釜中,按照一定比例 加入一定浓度的盐酸溶液,控制反应温度与反应压强 进行反应。通过采用分光光度计分析液体中杂质 Al 的含量,并采用 ICP-AES 分析固体中 Al 的残余量。 杂质 Al 的去除率按照方程(5)进行计算。

$$x = \frac{m_0 - m_1}{m_0} \times 100\%$$
(5)

式中: x 为杂质 Al 的去除率; m_0 为原料硅中杂质 Al 的含量; m_1 为反应后硅中杂质 Al 含量。

3 结果与讨论

3.1 硅粉粒度对杂质 AI 去除率影响

一般说来,杂质 Al 的去除率随着颗粒尺寸的减少 而增加并存在一定的线性关系。在盐酸浓度为 1.0 mol/L、反应温度 120 ℃、搅拌速度为 600 r/min、反 应压强为 1.60 MPa 等条件下,进行不同粒度对冶金级 硅粉中杂质 Al 去除率 x 的影响实验,其变化规律如图 2(a)所示。图 2(a)表明,硅粉粒度对 Al 去除率的影响 是显著的,在粒度小于 75 µm 时, Al 的去除率可明显 提高。

将图 2(a)的结果按式(4)进行拟合,得到图 2(b)。 由图 2(b)得知, y 与时间 t 具有良好的线性关系。将图 2(b)中各直线斜率对粒度平方的倒数作图,将图 2(b) 中各直线斜率对粒度平方的倒数作图,得到 k'与 1/r₀² 的关系图 2(c)。从图 2(c) 即可得到硅粉粒度对 Al 去 除率影响的动力学方程为

$$k' = 2.28 \times 10^{-4} \frac{1}{r_0^2} + 0.0849$$
(6)





3.2 温度对杂质 AI 去除率的影响

取 50 g 粒度为 0.096~0.150 mm 冶金级硅粉,盐 酸浓度为 1.0 mol/L、搅拌速度为 600 r/min、反应压强 为 1.50 MPa。在该条件下,测定冶金级硅粉在不同温 度下的杂质 Al 的去除率 x 随反应时间 t 的实验数据及 变化规律,其结果如图 3(a)所示。将图 3(a)结果用式 (4)进行拟合,结果如图 3(b)所示。图 3(a)和(b)表明: 温度对冶金级硅中杂质 Al 的浸出速率的影响较大。

式(1)中当
$$c$$
 与温度保持恒定时, $k' = \frac{2bD_s c_{A0}}{a\rho_B r_0^2}$ 为

常数,可称为表观速率常数,其值等于图 3(b)各直线的斜率。以不同温度下反应 k'的对数对温度的倒数作



图 3 反应温度对杂质 Al 去除率影响的动力学

Fig.3 Kinetics of effect of reaction temperature on Al removal rate

图,得到 Arrhenius 线如图 3(c)所示。

由图 3(c)中的直线斜率可求出浸出反应表观活化 能 *E*_a=34.067 kJ/mol。从图 3(c)结果即可建立温度对 Al 去除率影响的动力学方程如下:

 $\ln k' = 8.0817 - 4.0975 \times 10^3 \times \frac{1}{T}$ (7)

3.3 压强对杂质 AI 去除率的影响

取 50 g 粒度为 0.096~0.150 mm 冶金级硅粉,在 盐酸浓度为 1.0 mol/L、搅拌速度为 600 r/min、反应温 度为 120 ℃的条件下,测定冶金级硅粉在不同压强 p下杂质 Al 的去除率 x 随反应时间 t 的实验数据及其变 化规律如图 4(a)所示。

图 4(a)结果表明,反应压强对 Al 去除率的影响比较显著。随着压强的升高,Al 去除达到平衡所需时间 缩短,Al 的去除率加快。压力的大小对反应温度的提高有比较大的影响。随着压力的不断增加,反应温度 也在不断升高。升高温度有助于加快反应。

由图 4(a)直线斜率取对数对压力取对数作图得到 图 4(b)。对图 4(b)曲线进行回归,即可得到压力对 Al 浸出率影响的动力学方程为

$$\ln k' = 1.050 \ln p - 2.846 \tag{8}$$

3.4 盐酸浓度对杂质 Al 浸出率的影响

取 50 g 粒度为 0.096~0.150 mm 冶金级硅粉,在 反应温度 120 ℃、搅拌速度为 600 r/min、反应压强为 1.60 MPa 的条件下,测定冶金级硅粉在不同盐酸浓度 初始浓度下的杂质 Al 的去除率 x 随反应时间 t 的变化 规律如图 5(a)所示。

结果表明: 在实验采用的酸度条件下,随着盐酸浓度的增加, Al 的去除率逐步升高。以式(1)的形式拟合图 5(a)的结果,得到 y 与酸浓度关系图,如图 5(b)所示。用图 5(b)中各直线的斜率取对数对酸浓度取对数作图,得到图 5(c)。图 5(c)表明, ln[HCl]与 lnk'的关系为一直线,由直线斜率可求得反应的表观级数为0.346。由图 5(c)得到盐酸浓度对 Al 浸出率影响的动力学方程为

$$\ln k' = 0.346 \ln c - 2.291 \tag{9}$$

3.5 杂质 AI 去除动力学方程的建立

上述相关实验表明,式(7)、(8)、(9)以线性关系存在。根据文献[12]得知,按照方程 $\ln y = \beta_0 + \beta_1 x_1$, ($x_1=1/x$),可以将变量拟合成为一种总的线性方程。这个线性方程通过最后的回归分析可以获得基本的线性关系。通过 SPSS 统计软件对所有变量进行联合回归,得到方程为



图 4 总压强对杂质 Al 去除率影响的动力学 Fig.4 Kinetic of effect of total pressure on Al removal rate

 $\ln k = 3.2364 - 4057.098 \frac{1}{T} + 1.109 \ln p + 0.374 \ln[c] (10)$

式中:*T*为温度,K;*p*为总压力,MPa;*c*为盐酸浓度,mol/L。

根据方程(3)和方程(10),得到各影响因素共同对 杂质 Al 去除率影响的数学模型为

2974



图 5 盐酸初始浓度对杂质 Al 去除率影响的动力学 Fig.5 Kinetic of effect of initial concentration of hydrochloric acid on Al removal rate

 $1 - \frac{2}{3}x - (1 - x)^{2/3} = \exp(3.2364 - 4\,057.098\frac{1}{T} + 1.109\ln p + 0.374\ln[c])\frac{t}{r_0^2}$ (11)

式中: r₀为硅粉初始半径, mm; t 为浸出时间, min。

根据式(10)计算不同条件下的 Al 的去除率,并将 实验结果作为横坐标,以计算结果为纵坐标作图,并 与 *y*=x 进行比较,考察实验结果与计算结果的吻合情 况,所得结果如图 6 所示。由图 6 可见,用该模型计 算所得结果与实验结果吻合较好。



图6 验证实验结果

Fig.6 Result of validation experiment

4 结论

1) 硅粉粒度的减小有利于杂质 Al 去除率的提高,浸出速率与硅粉的初始半径 r_0^2 成反比关系。建立 了 硅 粉 粒 度 对 Al 去 除 率 的 动 力 学 方 程: $k' = 2.28 \times 10^{-4} \frac{1}{r_0^2} + 0.0849;$

2)反应温度升高有助于杂质 Al 的去除,随着反应温度升高,Al 浸出达到平衡时间缩短。温度对 Al 去除率影响的动力学方程如下: lnk'=8.0817-4.0975×10³/T; Al 去除的表观反应活化能为: E_a = 34.067 kJ/mol;

3) 压强提高有助于 Al 的去除。随着压强的升高, Al 去除达到平衡所需时间缩短, Al 的去除率加快。 反应总压强对 Al 去除率影响的动力学方程: lnk'=1.050ln p-2.846;

4) 在盐酸浓度为 0.5~4 mol/L 范围内, Al 去除率 随酸度的增加而增加。盐酸浓度对 Al 去除率影响的动 力学方程: ln k' = 0.346 ln c - 2.291; Al 去除的表观反 应级数为 0.346。

5) 建立了硅粉粒度、温度、压强和盐酸浓度共同 对 Al 去除率影响的动力学数学模型: $1 - \frac{2}{3}x - (1 - x)^{2/3} =$

 $\exp(3.2364 - 4\,057.098\frac{1}{T} + 1.109\ln p + 0.374\ln[c])\frac{t}{r_0^2} \circ$

经过不同条件下实验结果与计算结果进行对比验证, 用该模型计算所得结果与实验结果吻合甚好。

REFERENCES

鲁 瑾. 金融危机下我国多晶硅行业面临的机遇与挑战[J].
 新材料产业, 2009, 5: 7-11.

LU Jing. The opportunities and challenges facing China' polysilicon industry on the financial crisis[J]. Advanced Materials Industry, 2009, 5: 7–11.

- [2] MORITA K, MIKI T. Thermodynamics of solar grade silicon refining[J]. Intermetallics11, 2003, 11: 1111–1117.
- [3] WODITSCHA P, KOCH W. Solar grade silicon feedstock supply for PV industry[J]. Solar Energy Materials & Solar Cells, 2002, 72(1): 11–26.
- [4] PIRES J C S, BRAGA A F B, MEI P R. The purification of metallurgical grade silicon by electron beam melting[J]. Journal of Materials Processing Technology, 2005, 169(1): 16–20.
- [5] 马晓东. 冶金法去除工业硅中杂质的研究[D]. 大连: 大连理 工大学, 2009.
 MA Xiao-dong. Research on removal of impurities in

metallurgical grade silicon by metallurgical method[D]. Dalian: Dalian University of Technology, 2009.

- [6] SARTI D, EINHAUS R. Silicon feedstock for the multicrytalline photovoltaic industry[J]. Solar Energy Materials and Solar Cells, 2002, 72: 27–40.
- [7] SANTOS I C, GONCALVES A P, SANTOS C S, ALMEIDA M, AFONSO M H, CRUZ M J. Purification of metallurgical grade

silicon by acid leaching[J]. Hydrometallurgy, 1990, 23: 237-246.

- [8] MARGARIDO F, FIGUEIREDO M O, MARTINS J P. The structural effect on the kinetics of acid leaching refining of Fe-Si alloys[J]. Materials Chemistry and Physics, 1994, 38: 342–347.
- [9] MARGARIDO F, MARTINS J P, FIGUEIREDO M O, BASTOS M H. Kinetics of acid leaching refining of an industrial Fe-Si alloy[J]. Hydrometallurgy, 1993, 34(1): 1–11, 58, 59
- [10] 马晓东,张 剑,吴亚萍,李廷举. 超声场湿法提纯冶金级硅的研究[J]. 功能材料, 2008, 39(7): 1071-1073.
 MA Xiao-dong, ZHANG Jian, WU Ya-ping, LI Ting-ju. Research on hydrometallurgical purification of metallurgical grade silicon under ultrasonic field[J]. Journal of Functional Materials, 2008, 39(7): 1071-1073.
- [11] MA X D, ZHANG J, WANG T M, LI T J. Hydrometallurgical purification of metallurgical grade silicon[J]. Rare Metals, 2009, 28(3): 221–225.
- [12] XIE K Q, YU Z L, MA W H, ZHOU Y, DAI Y N. Removal of iron from metallurgical grade silicon with pressure leaching[J]. Material Science Forum, 2011, 675/677: 873–876.
- [13] YU Z L, XIE K Q, MA W H, YANG Z, GANG X, DAI Y N. Kinetics of iron removal from metallurgical grade silicon with pressure leaching[J]. Rare Metals, 2011, 30(6): 688–694.
- [14] SOHN H Y, WADSWORTH M E. Rate process of extractive metallurgy[M]. New York: Plenum Press, 1979.
- [15] ABDEL-AAL E A, RASHAD M M. Kinetic study on the leaching of spent nickel oxide catalyst with sulfuric acid[J]. Hydrometallurgy, 2004, 74: 189–195.
- [16] XUE W. SPSS 统计软件分析方法与应用[M]. 北京: 电子工业 出版社, 2004: 233-235.
 XUE W. SPSS statistical analytical method and application[M].
 Beijing: Electronics Industry, 2004: 233-235.

(编辑 李艳红)