钙热还原 TiO₂制备钛粉过程中还原产物的酸浸工艺

王东生^{1,2,3},徐宝强^{1,2,3},戴永年^{1,2,3},任新林^{1,2,3},杨 斌^{1,2,3}

(1. 真空冶金国家工程实验室,昆明 650093;2. 云南省有色金属真空冶金重点实验室,昆明 650093;3. 昆明理工大学 冶金与能源工程学院,昆明 650093)

摘要: 钙热还原 TiO₂制备金属钛粉是一种新的钛粉生产方法,在整个流程中,还原产物的酸浸工艺是一个很重要的环节。通过单因素实验考察搅拌速度、反应温度、氢/钙离子摩尔比、液固比和反应时间等因素对钙浸出率和 钛浸出率的影响。结果表明: 在搅拌速度 500 r/min、温度 25 ℃、氢/钙离子摩尔比 2.25:1、液固比 30:1 和酸浸 时间 15 min 的条件下,钙的浸出率可达到 99.18%,钛溶出率下降到 0.143%。对钛粉(浸出渣)进行的 XRD、SEM、 EDS 等分析检测表明:通过酸浸可将氧化钙等还原副产物有效去除;实验扩大后产品钛粉中氧含量高的主要原因 是 Ti-O 固溶体彻底脱氧困难,其次是中间产物 CaTiO₃没有被充分还原。

关键词:钙热还原;酸浸;氧化钙;钛

中图分类号: TF823 文献标志码: A

Acid leaching of reduction products in process of calciothermic reduction of TiO₂

WANG Dong-sheng^{1, 2, 3}, XU Bao-qiang^{1, 2, 3}, DAI Yong-nian^{1, 2, 3}, REN Xin-lin^{1, 2, 3}, YANG Bin^{1, 2, 3}

(1. National Engineering Laboratory for Vacuum Metallurgy, Kunming 650093, China;

2. Key Laboratory for Nonferrous Metals Vacuum Metallurgy of Yunnan Province, Kunming 650093, China;

3. Faculty of Metallurgy and Energy Engineering, Kunming University of Science and Technology,

Kunming 650093, China)

Abstract: Preparation of titanium powders from TiO₂ by calcium vapor reduction is one of the most active new methods of titanium production, and in this procedure the acid leaching process of reduction products plays an important role. With single-factor experiment method, the influences of agitation speed, temperature, mole ratio of hydrogen/calcium ions, liquid-to-solid ratio and leaching time on the leaching rate of calcium and titanium were studied. It shows that under the conditions of agitation speed 500 r/min, temperature 25 °C, mole ratio of hydrogen/calcium ions 2.25:1, liquid-to-solid ratio 30:1 and leaching time 15 min, the leaching rates of calcium and titanium are about 99.18% and 0.143%, respectively. The titanium powder (leaching residues) was detected by means of XRD, SEM and EDS. It is proved that calcium oxide and other impurities can be effectively removed by acid leaching. Higher oxygen content is mainly caused by difficult deoxidization of Ti-O solid solution, as well as the inadequate reduction of intermediate products calcium titanate.

Key words: calciothermic reduction; acid leaching; calcium oxide; titanium

基金项目: 国家自然科学基金青年科学基金资助项目(51004058): 云南省应用基础研究基金资助项目(2011FB039)

收稿日期: 2013-07-28; 修订日期: 2013-10-10

通信作者: 徐宝强, 副教授, 博士; 电话: 0871-65161583; E-mail: kmxbq@126.com

钛具有密度低、比强度高、耐热、耐腐蚀、无毒 无磁等优异性能,在航空航天、交通运输、石油化工、 能源等领域得到越来越广泛的应用,需求量逐年上 升^[1]。目前,Kroll法^[2]是工业生产海绵钛的主要工艺。 但是该工艺为半连续生产,生产效率低,氯化过程对 设备的要求较高,环境污染严重,导致钛的生产成本 较高,限制了金属钛的大规模应用^[3-5]。科研工作者致 力于寻求一种更高效的新工艺。目前发展了很多制备 钛的方法,如FFC法^[6]、OS法^[7]、ESR法^[8]、EMR/MSE 法^[9]、SOM 法^[10]、PRP 法^[11]、USTB 法^[12]等。其中 典型的是 FFC 法和 PRP 法。

OKABE 等^[11]于 2004 年提出的 PRP 工艺是一种 清洁高效的钛粉制备工艺。在这个工艺过程中,还原 剂钙和预还原块没有直接接触,因而能有效避免还原 剂中杂质对产品的污染。另外,与 FFC 法相比,该工 艺熔盐的使用量大幅度减少,还原过程在几个小时内 就能完成。在 PRP 工艺原理的基础上,WAN 等^[13]对 其做了改进,省去了预烧结和加入海绵钛去除反应器 中 O₂和 N₂的步骤,并且重新设计了反应器,进行了 千克级的扩大实验。其工艺流程如图 1 所示。本文作 者通过单因素实验研究了钙热还原二氧化钛制备金属 钛粉过程中还原产物的酸浸工艺,讨论了搅拌速度、 反应温度、氢/钙离子摩尔比、液固比和反应时间等工 艺条件对钙浸出率和钛浸出率的影响,寻求既能促进 还原副产物 CaO 的浸出,同时又能抑制钛浸出的有效 措施,为扩大实验中酸浸效率打下理论基础。



图1 钛粉生产工艺图

Fig. 1 Experimental procedure of titanium powder production

1 实验

1.1 实验原料

酸浸实验采用的物料是钙热还原 TiO2 制备钛粉 扩大实验过程中产生的还原产物。还原反应的原料钛 白粉来自四川攀枝花地区,成分为 TiO₂ 99.2%, P₂O₅ 0.36%, K₂O 0.3%, 还有其他一些杂质。首先将钛白 粉 1.67 kg 和相应量的 CaCl₂ 0.835 kg 以质量比 2:1 混 合均匀,在2 MPa 的压力下保压 30 s,制成尺寸为 d 30 mm×7 mm 圆柱形的预还原块。再把预还原块和 一定量的金属钙粒(3.34 kg)装入特制的不锈钢反应器 内,将反应器密封放入真空炉内加热还原。还原反应 在1100℃的条件下保温8h,还原反应结束后打开反 应器得到还原产物。将还原产物进行机械粉碎,粉碎 时间为 30 s。测得粒度<80 um 的大于 98%, 满足浸 出实验要求。然后把粉碎好的物料放入真空干燥箱内, 在 60 ℃干燥 24 h。还原产物的 XRD 分析结果如图 2 所示。由图2分析可知,还原产物中的主要物质是CaO 和 Ti,还有少量 Ca(OH)2(检测过程中 CaO 吸水)。对 还原产物进行化学成分分析,其含钛 17.27%,含钙 44.24%。实验中用到的其他试剂均为分析纯。



图 2 还原产物的 XRD 谱

Fig. 2 XRD pattern of reduction product

1.2 实验方法

反应装置如图 3 所示。首先在 500 mL 的三口瓶 中加入配制好的盐酸,把三口瓶放入水浴锅内,达到 指定温度后,再加入 5 g物料进行浸出实验。反应完 成后迅速将浸出液进行过滤,测得母液中钙和钛的含 量,以确定还原产物中钙和钛的浸出率。浸出液中钙 的含量用 EDTA 滴定分析方法测定^[14],钛的含量用电 感耦合等离子发射光谱(ICP-AES,OPTIMA8000, PerkinElmer)分析测定;用日本理学公司生产的 X 射 线衍射仪(XRD,D/max−3B)分析还原产物的物相组 成;用装有能谱仪的扫描电镜(SEM-EDS;FEI QUANTA 600)观察浸出渣即钛粉的形貌,并检测不同 区域的元素分布;钛粉中的氧、氮含量用美国立可公 司的氮氧分析仪(LECO TC400)测定,检测依据参考 Q/GYB 10.3—2002。



2 结果和讨论

2.1 搅拌速度对钙和钛浸出率的影响

在反应温度 25 ℃、溶液中氢/钙离子摩尔比 2.25:1、液固比 20:1 和反应时间 10 min 的条件下,研 究搅拌速度对钙浸出率和钛浸出率的影响,结果如图 4 所示。

由图 4 可知: 在一定范围内,钙和钛的浸出率都 随着搅拌速度的增大而提高; 当搅拌速度达到 350



图 4 搅拌速度对钙和钛浸出率的影响

Fig. 4 Effect of stirring speed on leaching rate of calcium and titanium

r/min 后继续增大搅拌速度,钙和钛的浸出率无明显变化,同时观察到还原产物较均匀地悬浮于溶液中。当搅拌速度超过 350 r/min 时,搅拌速度可以作为浸出过程中的不变因素不予考虑,因此后续的实验将搅拌速度设定为 500 r/min,以消除搅拌速度对浸出过程的影响。

2.2 温度对钙和钛浸出率的影响

在搅拌速度 500 r/min、氢/钙离子摩尔比 2.25:1、 液固比 20:1 和反应时间 10 min 的条件下,考察了温 度对钙和钛浸出率的影响,结果如图 5 所示。



图 5 温度对钙浸出率和钛浸出率的影响

Fig. 5 Effect of temperature on leaching rate of calcium and titanium

由图 5 可知:随着酸浸温度的升高,钙和钛的浸 出率都有所增加。当温度从 25 ℃升高到 45 ℃时,钙 的浸出率从 97.87%增加到 98.23%,温度对钙的浸出 率影响不大;钛的浸出率从 0.709%增加到 1.514%, 增加了一倍多。可见,低温能有效地降低钛粉在酸浸 工艺中的损失,增大钛粉的收得率,而较高的酸浸温 度反而会造成生产环境的恶化和能耗的增加。综合考 虑,浸出温度选择为 25 ℃为宜。

2.3 氢/钙离子摩尔比对钙和钛浸出率的影响

在搅拌速度 500 r/min、反应温度 25 ℃、液固比 20:1 和反应时间 10 min 的条件下,考察了氢/钙离子 摩尔比对钙浸出率和钛浸出率的影响,结果如图 6 所示。

由图 6 可以看出,在相同时间内,钙和钛的浸出 率都随着氢/钙离子的摩尔比增加而增大,即随着初始 盐酸浓度的增加而增加。这主要是因为氢/钙离子摩尔 比增加,相应地增大了 H⁺向固体表面扩散的速率。当



Fig. 6 Effect of HCl concentration on leaching rate of

titanium and calcium

氢/钙离子的摩尔比由 2:1 增大到 3:1 时,反应 10 min 后钙离子的浸出率由 97.56%增大到 98.47%,钛的浸 出率却由 0.646%增加到 1.314%,可见酸浓度对钛浸 出率的影响较钙更加明显。增大酸浓度,一方面增加 了生产成本,另一方面增加了钛粉在酸浸工艺中的损 失,但要保证 Ca²⁺的完全溶出又需要盐酸适当过量, 因此在本实验条件下氢/钙离子的摩尔比选择为 2.25:1。

2.4 液固比对钙和钛浸出率的影响

在搅拌速度 500 r/min、反应温度 25 ℃、氢/钙离 子摩尔比 2.25:1(HCl 总量不变)和反应时间 10 min 的 条件下,考察液固比对钙浸出率和钛浸出率的影响, 结果如图 7 所示。





图 7 液固比对钛和钙浸出率的影响

Fig. 7 Effect of liquid-to-solid ratio on leaching rate of titanium and calcium

而增大,从 96.32%增大到 99%; 钛的浸出率随着液固 比的增大而减小,从 2.741%减小到 10.6%。这主要是 因为增大液固比后,相应地降低了 H⁺浓度。在实验条 件下,钙的浸出受 H⁻浓度的影响较小,而钛的浸出受 H⁻浓度影响大,H⁻浓度降低直接导致钛的浸出率下 降。这对整个工艺来说十分有利,增大液固比,既有 利于钙的浸出,还减小钛粉在酸浸工艺中的损失。当 液固比增大到 30:1 时,继续增大液固比,钛的浸出率 降低就不太明显了,因此在实验条件下,液固比取 30:1 为宜。

2.5 钙和钛的浸出率和反应时间的关系

在搅拌速度 500 r/min、反应温度 25 ℃、氢/钙离 子摩尔比 2.25:1、液固比 30:1 的条件下,研究钙浸出 率和钛浸出率随时间的变化情况,结果如图 8 所示。







从图 8 可以看出:钙的浸出反应很快,浸出 2 min 后,钙的浸出率就达到了 87.24%,随着浸出时间的延 长,钙的浸出率先增大后减小。钛的浸出率随着反应 时间的延长一直增大,反应 30 min 后,钛的浸出率为 0.147%。这主要是因为随着反应的进行,溶液中 H⁺ 浓度不断减小,使得 H₃PO₄的电离程度加剧,释放出 更多的 PO₄³⁻;同时 Ca²⁺不断溶出,溶液中 Ca²⁺浓度 增大,溶液中 PO₄³⁻和 Ca²⁺结合生成 Ca₃(PO₄)₂沉淀, 最终导致溶液中的钙的浸出率下降,钛粉(浸出渣)中 的杂质元素 Ca 含量增高,整个反应如式(1)~(5)所示。 因此,为了防止溶液中 Ca₃(PO₄)₂ 的生成,盐酸也应适 当过量。可见酸浸时间也是影响产品质量的一个重要 因素,实验拟定的最佳浸出时间为 15 min。

$$H_3PO_4 = H^+ + H_2PO_4^-$$

(1)

s791

$\mathrm{H}_{2}\mathrm{PO}_{4}^{-}=\mathrm{H}^{+}+\mathrm{HPO}_{4}^{2-}$	(2)
$HPO_4^{2-} = H^+ + PO_4^{3-}$	(3)

 $CaO+2H^{+}=Ca^{2+}+H_{2}O$ (4)

 $3Ca^{2+}+2PO_4^{3-}=Ca_3(PO_4)_2\downarrow$ (5)

2.6 综合性实验及浸出渣分析

第23卷专辑1

通过以上实验,得到的最佳酸浸工艺如下:搅拌 速度 500 r/min,反应温度 25 ℃,氢/钙离子的摩尔比 2.25:1,液固比 30:1,浸出时间 15 min。在最佳的酸 浸工艺条件下,钙的浸出率为 99.2%,钛的浸出率下 降到 0.143%。反应结束后,将浸出渣用蒸馏水洗涤 3 次,再用无水乙醇洗涤 1 次,然后经 70 ℃真空干燥 24 h 后得到钛粉。对钛粉进行化学成分分析,钛粉中 含钛 91.64%,含钙 1.61%,含氧 4.38%,含氮 2.16%。 对钛粉(浸出渣)进行扫描电镜和能谱分析,结果如图 9 和表 1 所示。

从图 9(a)可以看出, 钛粉的粒度大部分在 10~20 µm之间, 图中浅色区域为金属钛。对区域 3 进行 EDS 分析, 发现含氧 5.7%和氮 2.2%, 没有发现钙元素的 残留。图中暗色区域(区域 4)含钙 31.62%和氧 29.43%。 可见钛粉中残余的大部分钙元素都是由这部分带入 的。经过计算发现, 区域 4 中 Ti、Ca 和 O 的摩尔比 为 1:1:2.3, 因此有理由推测区域 4 的主要物质为 CaTiO₃, 另外还有一些钛的低价氧化物。残留物中没 有发现 K、P、Fe 等杂质元素,可见酸浸过程中这些 杂质能够被有效地去除。

在先前的实验中得到了含氧 0.12%、含氮 0.025% 的钛粉^[15]。然而实验扩大以后产品钛粉中的氧、氮含 量却急剧升高。钛粉中氧的来源主要有3个:1)Ti---O 固溶体本体中的残余 O(区域 3); 2) 未被充分还原 的中间产物 CaTiO3 中的 O(区域 4); 3) 吸附在 Ti 颗粒 边界上或者包裹于 Ti 颗粒内部的 CaO 中含有的 O。 文献报道在1373 K 温度下 Ca-CaO 体系中 Ti-O 固溶 体被还原后 Ti 中的平衡氧浓度为 0.049%^[16]。然而在 扩大实验中很难让 Ti-O 固溶体达到脱氧平衡状态, 从图 9 也可以看出,要将 Ti-O 固溶体中的氧脱除至 很低的水平也不是那么容易,因此还原过程中 Ti-O 固溶体还原不彻底是导致最终产品钛粉中氧含量偏高 的主要原因。Ca 则主要因为中间产物 CaTiO,还原不 彻底从而残留于钛粉中,因此在扩大实验中 CaTiO, 没有被充分还原是导致产品中氧含量偏高的另一个原 因;尚未发现酸浸过程导致氧含量高的实验证据。氮 含量升高是由于还原产物在后续的破碎和样品保存过



图9 钛粉的 SEM 像及相应的 EDS 谱

Fig. 9 SEM image and EDS spectra of titanium powder: (a) SEM image; (b) Area 3; (c) Area 4

表1 钛粉的 EDS 元素分析结果(质量分数,%)

Table 1EDS element analysis of titanium powder (massfraction, %)

Area in Fig. 9 -	Composition/%					
	Ti	Ca	0	Ν	Cl	
Area 3	92.09		5.70	2.20	-	
Area 4	38.95	31.62	29.43	-	-	

程中钛粉与空气接触导致,近年来已通过氩气气氛保 护手段使钛粉氮含量降至 0.026%,表明酸浸过程也未 对钛粉的氮含量造成严重影响。

3 结论

1) 研究钙热还原 TiO₂ 制备金属钛粉过程中还原 产物的酸浸工艺,得到了最佳酸浸工艺条件:搅拌速 度 500 r/min,温度 25 ℃,氢/钙离子的摩尔比 2.25:1, 液固比 30:1,酸浸时间 15 min。此时 Ca 的浸出率达 到 99.18%,钛溶出率下降到 0.143%。

2) 钛粉中氧含量高的主要原因是 Ti-O 固溶体彻 底脱氧困难,其次是中间产物 CaTiO₃ 没有被充分还 原; 氮含量的控制能够通过在破碎过程中通入氩气气 氛保护降至 0.026%。

REFERENCES

- 王向东, 逯福生, 贾 翃, 郝 斌. 2012 年中国钛工业发展报告[J]. 钛工业进展, 2013, 30(2): 1-6.
 WANG Xiang-dong, LU Fu-sheng, JIA Hong, HAO Bin. Report on China titanium industry progress in 2012[J]. Titanium Industry Progress, 2013, 30(2): 1-6.
 KDOLL W. The area batical of batily discipation [I]. Transactions
- [2] KROLL W. The production of ductile titanium[J]. Transactions of Electrochemical Society, 1940, 78: 35–47.
- [3] 郑海燕, 卢金文, 沈峰满. TiO₂ 直接制备金属钛技术进展[J]. 过程工程学报, 2009, 9: 448-452.
 ZHENG Hai-yan, LU Jin-wen, SHEN Feng-man. New technologies on direct production of metallic titanium from TiO₂[J]. The Chinese Journal of Process Engineering, 2009, 9: 448-452.
- [4] FRAY D J. Novel methods for the production of titanium[J]. International Materials Reviews, 2008, 53(6): 317–324.
- [5] 朱鸿民, 焦树强, 宁晓辉. 钛金属新型冶金技术[J]. 中国材料 进展, 2011, 30(6): 37-43.
 ZHU Hong-min, JIAO Shu-qiang, NING Xiao-hui. New metallurgical technologies of titanium metal[J]. Materials China, 2011, 30(6): 37-43.
- [6] SCHWANDT C, DOUGHTY G R, FRAY D J. The FFC-Cambridge process for titanium metal winning[J]. Key Engineering Materials, 2010, 436: 13–25.

- [7] ONO K, SUZUKI R O. A new concept for production Ti sponge: Calciothermic reduction[J]. JOM, 2002, 54: 59–61.
- [8] TAKENAKA T, SUZUKI T, ISHIKAWA M. The new concept for electrowinning process of liquid titanium metal in molten salt[J]. Electrochemistry, 1999, 67: 661–668.
- [9] PARK I, ABIKO T, OKABE T H. Production of titanium powder directly from TiO₂ in CaCl₂ through an electronically mediated reaction (EMR)[J]. Physics and Chemistry of Solids, 2005, 66: 410–413.
- [10] 赵志国, 鲁雄刚, 丁伟忠, 周国志. 利用固体透氧膜提取海绵 钛的新技术[J]. 上海金属, 2005, 20(2): 40-43.
 ZHAO Zhi-guo, LU Xiong-gang, DING Wei-zhong, ZHOU Guo-zhi. A new technology using SOM to produce titanium sponge[J]. Shanghai Metals, 2005, 20(2): 40-43.
- [11] OKABE T H, ODA T, MITSUDA Y. Titanium powder production by preform reduction process(PRP)[J]. Journal of Alloys and Compounds, 2004, 364: 156–163.
- [12] 黄珊艳,侯 娜,朱鸿民. TiC_xO_y固溶体的导电性能和物相研究[J]. 有色金属, 2011, 10: 43-46.
 HUANG Shan-yan, HOU Na, ZHU Hong-min. Study on conductive properties and phases of TiC_xO_y solid solution[J]. Nonferrous Metals, 2011, 10: 43-46.
- [13] WAN He-li, XU Bao-qiang, DAI Yong-nian. Preparation of titanium powders by calciothermic reduction of titanium dioxide[J]. Journal of Central South University, 2012, 19: 2434–2439
- [14] 万贺利,龙 萍,徐宝强,杨 斌,刘大春,戴永年. 测定钙 热还原二氧化钛制备钛粉产物中氧化钙的含量[J]. 轻金属, 2012(1): 53-56.
 WAN He-li, LONG Ping, XU Bao-qiang, YANG Bin, LIU Da-chun, DAI Yong-nian. Determination of calcium oxide in product of calciothermic reduction of titanium dioxide by EDTA titrimetry[J]. Light Metal, 2012(1): 53-56.
- [15] JIA Jin-gang, XU Bao-qiang, YANG Bin, WANG Dong-sheng. Preparation of titanium powders from TiO₂ by calcium vapor reduction[J]. JOM, 2013(3): 630–635.
- [16] SUZUKI R O. Calciothermic reduction of TiO₂ and in situ electrolysis of CaO in the molten CaCl₂[J]. Journal of Physics and Chemistry of Solids, 2005, 66: 461–465.

(编辑 袁赛前)