2020 年 5 月 May 2020

DOI: 10.11817/j.ysxb.1004.0609.2020-35783

湿法炼锌危废铁矾渣水热分解及 铁物相转化行为



楚 铭,李存兄,张 鹏,吉文斌,魏 昶,邓志敢,李兴彬,樊 刚,李旻廷 (昆明理工大学 冶金与能源工程学院,昆明 650093)

摘 要:湿法炼锌过程产出的铁矾渣含有大量的有价金属锌、铅以及伴生金属铁,在水热条件下,危废铁矾渣将 发生高效分解与转化,有价金属转入溶液,伴生铁转化为赤铁矿。本文以湿法炼锌企业产出的铁矾渣为研究对象, 研究了反应温度、反应时间、液固比、初始酸度、晶种浓度等宏观技术参数对铁矾渣分解与转化的影响规律。理 论计算和实验结果均表明在高温水热体系中,铁矾渣中的黄钾铁矾、黄铵铁矾和铁酸锌物相均可有效转化为赤铁 矿,而铅铁矾性质稳定不易转化。升高温度并延长反应时间有利于黄钾铁矾、黄铵铁矾和铁酸锌物相的水热分解 与转化。在 220 ℃下反应1h后,铁矾物相转化基本完成,其转化率达 94%;反应 4h 后铁酸锌物相衍射峰完全 消失,锌浸出率达 87%,转化渣中赤铁矿含量达 68%。适当提高初始酸度有利于铁酸锌的转化,但当体系初始酸 度高于 15 g/L 时将抑制铁矾物相转化。在反应温度 220 ℃、反应时间 4h、液固比(mL/g) 10:1、初始酸度 0.01 g/L 的条件下,锌浸出率为 89%,铁矾物相的转化率可达 95%,铁矾转化渣中主要物相为赤铁矿,其含量为 68%。 **关键词:**铁矾渣;水热分解;赤铁矿;转化行为

文章编号: 1004-0609(2020)-05-1119-12

中图分类号: TF813

文献标志码:A

我国 80%以上的锌采用湿法炼锌工艺生产,锌铁 分离是湿法炼锌中重要的环节。目前,从含铁硫酸锌 浸出液中分离锌铁并进行工业化应用的方法有黄钾铁 矾法、针铁矿法及赤铁矿法^[1-3]。其中,黄钾铁矾法因 操作成本低、有价金属回收率高、利于体系酸平衡等 优点占据了主导地位^[4-5]。在黄钾铁矾法沉铁工艺过程 中,需加入锌焙砂作中和剂,焙砂中大量锌、铜、铟 等有价金属及镉、铅、砷等有毒元素与铁共沉淀一起 进入铁矾渣中,导致其物相成分极其复杂,在自然堆 存条件下重金属及有毒元素不断溶出污染地下水和土 壤,引起二次污染,现今铁矾渣已被列入危险固体废 弃物行列。据统计,在湿法炼锌过程中每生产1t电锌 将产生0.3~0.5 t铁矾渣,目前国内每年将产生超过100 万 t的危废铁矾渣^[6-11]。铁矾渣的无害化及资源化处理 关乎湿法炼锌行业的生存与发展。

近年来,国内外科研工作者采用火法、火法湿法 联合或湿法等工艺进行了铁矾渣的无害化固定处理和 回收铁及有价金属的研究工作。韩国釜山冶炼厂采用 的两段 Ausemelt 炉回收处理工艺是唯一实现工业化 的处理工艺^[12],有学者^[13-14]利用火法工艺对铁矾渣中

铁及有价金属铅、锌等进行资源化利用;采用火法工 艺处理铁矾渣具有工艺简单、可操作性强的优点,但 过程能耗高、工作环境差且易造成二氧化硫的低空污 染。巨少华等^[15]、张魁芳等^[16]分别采用低温焙烧-NH4Cl 浸出-碱浸法和焙烧-水浸法对铁矾渣中铁及锌、铅、 铜、铟等有价金属进行回收利用,分别得到含铁 53.84%的碱浸渣和银、铅富集的浸出渣;利用火法湿 法联合在处理铁矾渣时具有有价金属回收率高、有价 金属回收种类全等优点,但存在工艺复杂、成本高等 不足。因此,有人提出采用湿法工艺提取铁矾渣中的 有价金属,采用苛性碱浸出或硫酸浸出时,可将铁矾 渣中的铁及铟、锌等有价金属分别富集于浸出渣和浸 出液中[17-19]。湿法处理工艺相对能耗低、金属浸出率 高但易产生废液、废渣,造成二次污染。谭宏斌等^[20]、 ASOKAN 等^[21]将铁矾渣进行固化处理,固化物符合国 家标准要求。固化法处理危废铁矾渣成本低,适用性 强,但对于渣中有价金属的回收不够完善,造成了渣 中有价金属的浪费。

李存兄等^[22-25]的研究表明,在水热赤铁矿沉铁过 程中亚稳态铁矾物相可以进一步向赤铁矿转化,通过

基金项目:国家自然科学基金资助项目(51664038, 51474117, 51804146)

收稿日期: 2019-04-23; 修订日期: 2019-07-05

通信作者: 李存兄, 教授, 博士; 电话: 13518764748; E-mail: licunxiong@126.com

升高温度、添加晶种、延长反应时间等手段,可促进 大部分亚稳态铁矾转化为赤铁矿。本文利用该研究思 路,以湿法炼锌过程产出的铁矾渣为研究对象,在水 热条件下使其发生分解与转化,有价金属转入溶液, 伴生铁转化为具有潜在利用价值的赤铁矿。通过研究 反应温度、反应时间、液固比、初始酸度、晶种浓度 等宏观技术参数对铁矾渣中铁矾及铁酸锌物相分解与 转化的影响规律,获得优化技术参数,为下一步铁矾 渣中有价金属的高效提取提供参数。

1 实验原理

湿法炼锌工业产生的危废铁矾渣物相组成极其复杂,通常铁矾渣中的铁矾物相是黄铵铁矾 (NH₄Fe₃(SO₄)₂(OH)₆)、黄钠铁矾(NaFe₃(SO₄)₂(OH)₆)、 黄钾铁矾(KFe₃(SO₄)₂(OH)₆)、铅铁矾(PbFe₆(SO₄)₄-(OH)₁₂)中的一种或几种的混合物。铁矾物相在水热条 件下按反应式(1)发生反应,随着铁矾物相转化为赤铁 矿,转化渣中硫残留率将减小,同时赋存于铁矾渣中 的锌、铜等有价金属也随之溶解进入溶液。

 $2AFe_3(SO_4)_2(OH)_6 = A_2SO_4 + 3Fe_2O_3 + 3H_2SO_4 + 3H_2O$ (A=Na, K, NH₄, 0.5Pb) (1)

铁矾渣中铁矾物相种类及组成不同其反应活性也 不同,利用 Material Studio 软件对黄铵铁矾、黄钠铁 矾、黄钾铁矾、铅铁矾进行几何优化,获得稳定结构 并得出以上4种铁矾的结构总能量,结果如图1所示, 4种铁矾依次收敛于:黄铵铁矾(-9833 eV)、黄钠铁矾 (-10241 eV)、黄钾铁矾(-10651 eV)、铅铁矾(-29574 eV)。由此可知,在铁矾渣水热分解与转化过程中其稳 定性由大到小依次为铅铁矾、黄钾铁矾、黄钠铁矾和 黄铵铁矾,表明黄铵铁矾最易分解,铅铁矾最难分解。



Fig.1 Final energy convergence of jarosite

$$ZnFe_2O_4(s) + HSO_4^-(aq) + H^+(aq) = ZnSO_4 \cdot H_2O(s) + Fe_2O_3(s)$$
(2)



图 2 220 ℃ Fe-Zn-S-H₂O 系电位-pH 图

Fig. 2 Potential–pH patterns for Fe-Zn-S-H₂O system at 220 °C (*a*=1): 1–ZnSO₄·H₂O+HSO₄⁻+Fe₂O₃; 2–Fe₂(SO₄)₃+ Zn²⁺+Fe²⁺; 3–Zn²⁻+Fe²⁺+HSO₄⁻; 4–ZnSO₄·H₂O+Fe²⁺+HSO₄⁻; 5–ZnSO₄·H₂O+Fe²⁺+FeSO₄; 6–Zn²⁺+Fe²⁺+S; 7–ZnSO₄·H₂O+Fe₂O₃+FeSO₄; 8–ZnS+Fe+FeS₂; 9–ZnS+Fe²⁺+H₂S(aq); 10–ZnSO₄·H2O+S₂O₈²⁻+Fe₂O₃; 11–ZnSO₄·H₂O+Fe₂(SO₄)₃+Fe₂O₃; 12–Fe₂(SO₄)₃+Zn²⁺+Fe₂O₃; 13–Fe₂(SO₄)₃+Zn²⁺+Fe³⁺

在铁矾渣水热分解及转化过程中,体系酸度逐步 增大,生成的赤铁矿将部分反溶,按反应(3)溶解于转 化液中^[26]。

$$Fe_2O_3(s)+6H^+(aq)=2Fe^{3+}(aq)+3H_2O(l)$$
 (3)

2 实验

2.1 原料

本实验所用原料为国内某湿法炼锌企业产出的铁 矾渣,铁矾渣经水洗后过滤,置于 70 ℃烘箱烘干至恒 量,研磨过 100 目筛(孔径 150 µm),装袋以备分析。 其化学成分、XRD 检测结果如表 1、图 3 所示。采用 分析纯 Fe₂O₃ 作为实验晶种, *D*₅₀ 为 0.691 μm, 其粒度 分析如图 4 所示。

由表 1 可知,铁矾渣中除含有大量的铁(29.37%) 外还含有锌(6.37%)、铅(1.36%)等有价金属。结合图 3 可知,铁矾渣中物相主要为黄铵铁矾、黄钾铁矾、铁 酸锌和二水硫酸钙。黄钾铁矾法除铁过程中,锌焙砂、 氨水等中和剂的使用导致铁矾物相的复杂多变并含有 一定量的铁酸锌。

2.2 实验方法

实验按图 5 所示流程进行,取一定量铁矾渣,按 预设晶种浓度和液固比加入一定量晶种(Fe₂O₃)和水 后调浆至 1 L 并加入至压力釜内。固定搅拌转速为

表1 铁矾渣的主要化学成分

 Table 1
 Major chemical composition of jarosite residue

Zn	Fe	CaO	S	Pb	Na	Κ
6.37	29.37	1.17	9.23	1.36	0.59	0.34



图 3 铁矾渣的 XRD 谱

Fig. 3 XRD patterns of jarosite residue



图 4 Fe₂O₃ 晶种的粒径分布图

Fig. 4 Particle size distribution of hematite seed crystal

500 r/min,预设实验温度,达到预设温度后开始计时。 到达预设反应时间后,快速冷却并采用抽虑设备对浸 出矿浆进行液固分离,得到转化液和转化渣,量取转 化液体积,称量转化渣湿重并置于 70 ℃真空干燥烘箱 中,烘干至恒量称重并取样送检。

2.3 分析检测与计算

本实验研究,转化渣中铁、锌、硫等元素检测委 托昆明冶金研究院分析测定,利用渣中硫残留率、锌 浸出率进行表征,并利用 XPS、红外光谱、XRD 的精 修结果即铁矾转化率和转化渣中 Fe₂O₃ 的含量进行验 证,铁矾转化率利用式(4)进行计算^[27]。

$$\eta_1 = 1 - \frac{m_2 \times w_2}{m_1 \times w_1} \tag{4}$$

式中: η_1 为铁矾转化率,%; m_1 为原料的质量,g; m_2 为转化渣的质量,g; w_1 为原料中铁矾物相的 Fe 含量,%; w_2 为 XRD 精修所得转化渣中铁矾物相的 Fe 含量,%。



中国有色金属学报

3 结果与讨论

3.1 反应温度对铁矾渣水热矿物相转化的影响

在反应时间 4 h、液固比(mL/g)10:1、初始酸度 0.01 g/L 的条件下,考察了反应温度对铁矾渣水热转化的 影响。转化渣的 XRD 谱如图 6 和 7 所示,转化渣中 硫残留率、铁矾转化率、锌浸出率、转化渣中 Fe₂O₃ 含量和冷却前后转化液中 Fe³⁺浓度如图 8 所示。

由图 6 和 7 可知,当反应温度由 160 ℃升高至 180 ℃时,在 47°~53°衍射角内出现赤铁矿衍射峰;随 着温度升高至 200 ℃时,黄钾铁矾和黄铵铁矾物相衍



图 6 不同反应温度的转化渣 XRD 谱

Fig. 6 XRD patterns of precipitates for various temperatures: (a) 160, 180 and 200 $^{\circ}$ C; (b) 220 and 240 $^{\circ}$ C

射峰消失,赤铁矿衍射峰明显增强;在220℃时,铁矾的转化率为95%,硫残留率由80%降低为17%,其转化反应基本完成,残留硫主要为硫酸钙和硫酸铅中的硫。此时转化渣的主要物相组成为赤铁矿、硫酸钙



图 7 160、170 和 200 ℃转化渣的 XRD 谱放大图





图 8 反应温度对铁矾渣转化的影响

Fig. 8 Effect of reaction temperature on transformation of jarosite residue

和硫酸铅,并含有微量铅铁矾。这是因为在铁矾渣水 热转化分解过程中,铅铁矾性质稳定较难转化,这与 铁矾物相最终能量收敛图(见图 1)分析结果相符。

在反应温度由 160 ℃升高至 220 ℃的过程中,随 着铁矾物相的转化,反应体系酸度升高,铁酸锌不断 分解,其衍射峰逐步降低,锌浸出率也由 9%提高至 87%。

升高温度有利于铁矾和铁酸锌物相向赤铁矿转 变,使得转化渣中三氧化二铁含量由 160 ℃的 6%升 高至 220 ℃的 69%。但由图 8(b)可知,反应结束后随 着反应温度的降低,部分赤铁矿返溶,在反应温度由 160 ℃升高至 240 ℃后,冷却前后转化液中 Fe³⁺浓度 差由 0.2 g/L 升高至 1.45 g/L,返溶现象加剧,通过前 期降温实验结果表明,通过提高降温速率可有效阻止 转化渣中新生赤铁矿物相的返溶。

3.2 反应时间对铁矾渣水热矿物相转化的影响

在反应温度 220 ℃、液固比 10:1、初始酸度 0.01 g/L 的条件下,考察反应时间对铁矾渣转化的影响。 转化渣的 XRD 谱如图 9 和 10 所示,转化渣中硫残留 率、铁矾转化率、锌浸出率和转化渣中 Fe₂O₃ 含量如 图 11 所示。

由图 9、10 和 11 可知,在 220 ℃下反应 1 h 后, 黄钾铁矾和黄铵铁矾物相衍射峰基本消失,铁矾物相 转化率达 94%;继续延长反应时间至 5 h,铁矾转化 率约为 95%。由此可见,反应 1 h 后铁矾转化基本完 成,继续延长时间对铁矾转化率和转化渣中硫含量影



图 9 不同反应时间的转化渣 XRD 谱

Fig. 9 XRD patterns of precipitates for various time



图 10 不同反应时间转化渣的 XRD 谱放大图

Fig. 10 XRD enlarge patterns of precipitates for various time



图 11 反应时间对铁矾渣转化的影响

Fig. 11 Effect of reaction time on transformation of jarosite residue

响不大。铁酸锌的衍射峰随反应时间的延长而逐步减弱,反应4h后铁酸锌物相衍射峰完全消失,锌浸出率由68%升高至87%,转化渣中赤铁矿含量由56%升高至69%,表明转化渣中赤铁矿由铁矾物相转化和铁酸锌物相分解而来。

3.3 液固比对铁矾渣水热矿物相转化的影响

在反应温度 220 ℃、反应时间 4 h、初始酸度 0.01 g/L 的条件下,考察液固比对铁矾渣转化的影响,转化 渣的 XRD 谱如图 12 所示,转化渣中硫残留率、铁矾 转化率、锌浸出率和转化渣中 Fe₂O₃ 含量如图 13 所示。

由图 12 和 13 可知,当液固比由 5:1 升高至 30:1 时,XRD 谱显示黄钾铁矾和黄铵铁矾物相衍射峰逐渐 减弱直至消失,铁矾转化率由 90%升高至 96%;但转



图 12 不同液固比下转化渣的 XRD 谱

Fig. 12 XRD patterns of precipitates for various liquid-solid ratios



图 13 液固比对铁矾渣转化的影响

Fig. 13 Effect of liquid-solid ratio on transformation of jarosite residue

化渣中赤铁矿含量及锌浸出率由体系液固比 5:1 升高 至20:1后先逐渐增大,之后进一步增大液固比后降低, 这是由于体系酸度是影响铁酸锌分解与转化的重要因 素之一^[28],由图 12 证明,随着液固比的增大铁酸锌 物相的衍射峰先逐步减弱并消失,之后在液固比为 25:1时又重现,导致锌浸出率的降低和转化渣中赤铁 矿含量的减少。

3.4 初始酸度对铁矾水热矿物相转化的影响

在反应温度 220 ℃、反应时间 4 h、液固比 10:1 的条件下,考察了初始酸度对铁矾渣转化的影响。转

化渣的 XRD 谱如图 14 所示,转化渣中硫残留率、铁矾转化率、锌浸出率和转化渣中 Fe₂O₃ 含量如图 15 所示。

由图 14 和 15 可知,初始酸度由 0.01 g/L 增加至 5 g/L, 锌浸出率由 87%升高至 92%,铁矾转化率、转 化渣中赤铁矿及硫残留率几乎保持不变;初始酸度达 15g/L 后,继续升高酸度,转化渣中残留有大量未转 化的铁矾及铁酸锌物相,硫残留率升高,转化渣中赤 铁矿含量急剧降低。可见,初始酸度对铁矾水热转化 影响显著,由于铁矾转化为产酸反应,过高的酸度将 抑制铁矾转化。



图 14 不同初始酸度的转化渣 XRD 谱

Fig. 14 XRD patterns of precipitates for various acidities: (a) 0.01, 5 and 10 g/L; (b) 15, 20 and 25 g/L



图 15 初始酸度对铁矾渣转化的影响 Fig. 15 Effect of acidity on transformation of jarosite residue

3.5 晶种对铁矾渣水热矿物相转化的影响

在反应温度 220 ℃、反应时间 4 h、液固比 10:1、 初始酸度 0.01 g/L 的条件下,以 Fe₂O₃ 作为晶种,对 比 0、5 和 10 g/L 晶种浓度对铁矾渣转化的影响,并 对反应 0 h(温度达到 220 ℃时开始计时)和加热 1 h(加 热至(183±2) ℃)进行取样,转化渣的宏观图如图 16 所 示,不同时间、不同晶种浓度的转化渣 XRD 谱如图 17 所示,不同晶种浓度对铁矾渣转化的分析结果如图 18 和 19 所示。

由图 16 可知,加入晶种达到反应温度时,转化 渣的颜色呈桔红色,较未加入晶种时的黄色相比颜色



图 16 不同晶种浓度的转化渣宏观图

Fig. 16 Macro graphs of precipitates for various crystalline concentrations



图 17 不同晶种浓度在反应 0 h 和 4 h 的转化渣 XRD 谱 Fig. 17 XRD patterns of precipitates after reactions of 0 h and 4 h for various crystalline concentrations: (a) Reaction of 0 h; (b) Reaction of 4 h

加深,其 XRD 检测结果如图 16 所示,随着晶种浓度 提升至 5 g/L,转化渣中铁矾物相含量由 46%降低至 30%,晶种的加入加快了铁矾物相的转化。

由反应 4 h 的转化渣 XRD 和元素检测可知, 0、5 和 10 g/L 晶种浓度下的铁矾转化率为 94.8%±0.7%, 硫残留率和锌浸出率基本不变,转化渣中赤铁矿增加 的质量与加入的晶种质量相等,且粒度 D₅₀分别为 1.84、2.06 和 1.82 μm,可知加入晶种仅是提升反应速 度,使反应加快进行,对反应进行的程度、转化渣粒 度均无影响。



图 18 晶种浓度对反应 0 h 和 4 h 的铁矾渣转化的影响 Fig. 18 Effect of crystalline concentration on transformation of jarosite residue after reactions of 0 h(a) and 4 h(b)



图 19 不同晶种浓度下反应 4 h 的转化渣的粒径分布图 Fig. 19 Particle size distribution of precipitates after reaction of 4 h for various crystalline concentrations

4 综合条件实验

上述单因素条件实验结果表明:铁矾渣可在水热 条件下转化为赤铁矿渣,在反应温度 220 ℃、反应时 间 4 h、液固比 10:1、初始酸度 0.01 g/L 且不加晶种的 条件下进一步开展了综合验证研究。

对综合条件实验转化渣进行红外光谱检测,如图 20 所示;对比铁矾渣与转化渣在 900~1300 cm⁻¹范围 内的 SO₄²⁻吸收峰,铁矾物相导致 SO₄²⁻形成配位化合 物使离子的对称性降低,简并震动发生分裂,在谱中 出现具有拉曼活性的震动模式。而随着铁矾物相转化 为赤铁矿,渣中含 SO₄²⁻物相仅剩硫酸钙和硫酸铅, SO₄²⁻的对称性增强,只出现 1095.50 cm⁻¹处的吸收 峰^[29];同时由图 21 和 22 可知,铁矾渣的 O 1s 特征峰 为双峰,铁矾渣中 531.59 eV 处为 CaSO₄·2H₂O 结晶水 的特征峰,经水热处理转化为转化渣中 530.06 eV 处 Fe₂O₃的特征峰^[30];结合转化渣的 XRD 谱(见图 23)可 知,经水热处理后,渣中残留的 SO₄²⁻为硫酸钙、硫酸 铅等物相,转化渣中主要物相为赤铁矿,且已无铁矾 物相衍射峰。转化渣主要化学成分如表 2 所示。



图 20 铁矾渣和转化渣的红外光谱图

Fig. 20 FT-IR spectra of jarosite residue and precipitates



图 21 铁矾渣和转化渣的全谱扫描谱

Fig. 21 Full spectrum scanning spectrogram of jarosite residue and precipitates



图 22 铁矾渣和转化渣中 O 元素的窄区扫描图谱 Fig. 22 Resolved narrow scan spectra of element O in jarosite residue (a) and precipitates (b)



图 23 综合实验转化渣的 XRD 谱

Fig. 23 XRD patterns of precipitates of comprehensive experiment

综合上述分析结果,经水热处理后,铁矾渣中铁 矾物相转化率可达95%,有价金属锌浸出率可达89%, 金属铁在渣中富集后含量可达48%。转化渣赤铁矿含 量较高,后续处理回收铅、铟等有价金属后可作为炼 铁原料,或作为着色剂^[31]与硅酸盐水泥固化制备烧结砖^[18],实现危废铁矾渣中伴生铁的资源化利用。

Table 2Major chemical composition of precipitates (massfraction, %)

Zn	Fe	CaO	S	Pb	
1.2	48.02	0.93	2.89	2.34	

5 结论

 1)理论计算和实验结果表明,铁矾渣水热转化分 解过程铁矾物相的分解次序依次为黄铵铁矾、黄钠铁 矾、黄钾铁矾、铅铁矾。危废铁矾渣经水热处理可转 化为赤铁矿渣,转化渣中赤铁矿由铁矾物相转化和铁 酸锌物相分解组成。

2) 温度是影响铁矾渣转化的关键因素,升高温度 可促进铁矾物相和铁酸锌物相向赤铁矿的转化;在 220℃的水热体系中,94%的铁矾物相在反应1h完成 转化,锌浸出率在反应4h后达87%;提高液固比可 促进铁矾物相向赤铁矿的转化,但过高的液固比将阻 碍铁酸锌的分解;酸度大于15g/L将阻碍铁矾物相转 化,导致铁矾物相转化率的降低;添加晶种可以加速 铁矾物相转化;高温水热条件下形成的赤铁矿渣粒径 较小,在降温过程中赤铁矿存在返溶现象,提高降温 速率是阻止转化渣中新生赤铁矿返溶的有效方法。

3) 在反应温度220 ℃、反应时间4h、液固比10:1、 初始酸度 0.01 g/L 且不加入晶种的条件下,铁矾物相 的转化率可达 95%, 锌浸出率达 89%,铁矾转化渣中 主要物相为赤铁矿,其含量为 68%。

REFERENCES

- KAKSONEN A H, MORRIS C, HILARIO F, REA S M, LI J, USHER K M, WYLIE J, GINIGE M P, CHENG K Y, DU PLESSIS C. Iron oxidation and jarosite precipitation in a two-stage airlift bioreactor[J]. Hydrometallurgy, 2014, 150: 227–235.
- [2] 梅光贵,王德润,周敬元,王 辉.湿法炼锌学[M].长沙: 中南大学出版社,2001:197-198.

MEI Guang-gui, WANG De-run, ZHOU Jing-yuan, WANG Hui. Zinc hydrometallurgy[M]. Changsha: Central South University Press, 2001: 197–198. 去除高铁闪锌矿浸出液中的铁[J]. 中国有色金属学报, 2014, 24(9): 2387-2391.

YANG Fan, DENG Zhi-gan, WEI Chang, LI Cun-xiong, LI Xing-bin. Iron-removal by hematite from leaching liquor of high iron sphalerite[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2014, 24(9): 2387–2391.

[4] 翟秀静. 重金属冶金学[M]. 北京: 冶金工业出版社, 2013: 197-198.
ZHAI Xiu-jing. Metallurgy of heavy metals[M]. Beijing:

Metallurgical Industry Press, 2013: 197-198.

- [5] CRABBE H, FERMANDEZ N, JONES F. Crystallization of jarosite in the presence of amino acids[J]. Journal of Crystal Growth, 2015, 416: 28–33.
- [6] KENDALL M R, MADDEN A S, MADDEN M E E, HU Qin-hong. Effects of arsenic incorporation on jarosite dissolution rates and reaction products[J]. Geochimica et Cosmochimica Acta, 2013, 112(3): 192–207.
- [7] 刘三平, 王海北, 蒋开喜, 冯亚平, 黄 胜. 含锌铁钒渣 的回收利用[J]. 矿冶, 2009, 18(1): 23-28.
 LIU San-ping, WANG Hai-bei, JIANG Kai-xi, FENG Ya-ping, HUANG Sheng. Utilization of jarosite containing zinc[J]. Mining & Metallurgy, 2009, 18(1): 23-28.
- [8] MEHRA P, GUPTA R C, THOMAS B S. Properties of concrete containing jarosite as a partial substitute for fine aggregate[J]. Journal of Cleaner Production, 2016, 120: 241–248.
- [9] DUTRIZAC J E, JAMBOR J L. Jarosites and their application in hydrometallurgy[J]. Reviews in Mineralogy and Geochemistry, 2000, 40(1): 405–452.
- [10] KAKSONEN A H, MORRIS C, REA S M JIANLI, USHER K M, MCDONALD R G, HILARIO F, HOSKEN T, JACKSON M, PLESSIS C A. Biohydrometallurgical iron oxidation and precipitation: Part II — Jarosite precipitate characterisation and acid recovery by conversion to hematite[J]. Hydrometallurgy, 2014, 147/148: 264–272.
- [11] 阳征会, 龚竹青, 李宏煦, 陈文汨, 龚 胜. 用黄钠铁矾 渣制备复合镍锌铁氧体[J]. 中南大学学报(自然科学版),
 2006, 37(4): 685-691.
 YANG Zheng-hui, GONG Zhu-qing, LI Hong-xu, CHEN Wen-mi, GONG Sheng. Preparation of Ni-Zn ferrite from sodium jarosite residue[J]. Journal of Central South University (Science and Technology), 2006, 37(4): 685-691.
- [12] 薛佩毅, 巨少华, 张亦飞, 王文新. 焙烧-浸出黄钾铁矾渣
 中多种有价金属[J]. 过程工程学报, 2011, 11(1): 56-60.
 XUE Pei-yi, JU Shao-hua, ZHANG Yi-fei, WANG Xin-wen.

Recovery of valuable metals by leaching of roasted jarosite residue[J]. The Chinese Journal of Process Engineering, 2011, 11(1): 56–60.

- [13] 王亚运. 基于直接还原法回收铁矾渣中铅锌铁及同步固 硫基础研究[D]. 北京: 北京科技大学, 2018: 24-30.
 WANG Yun-xue. Fundamental study on recovery of lead,zinc an iron and simultaneous sulfur from jarosite residues based on direct reduction[D]. Beijing: Civil and Resource Engineering University of Science and Technology Beijing, 2018: 24-30.
- [14] 路殿坤,金哲男,谢峰,王 萌. 铁矾渣还原焙烧制备 磁铁矿的研究[J]. 铜业工程, 2013(1): 6-11.
 LU Dian-kun, JIN Zhe-nan, XIE Feng, WANG Meng.
 Research on magnetite preparation by reductive baking of jarosite residue[J]. Copper Engineering, 2013(1): 6-11.
- [15] JU S H, ZHANG Y F, ZHANG Y, XUE P Y, WANG Y H. Clean hydrometallurgical route to recover zinc, silver, lead, copper, cadmium and iron from hazardous jarosite residues produced during zinc hydrometallurgy[J]. Journal of Hazardous Materials, 2011, 192(2): 554–558.
- [16] 张魁芳, 刘志强, 戴子林, 高丽霞. 含铟铁矾渣焙烧水浸 法回收锌和铟[J]. 中国有色金属学报, 2017, 27(5): 1045-1050.

ZHANG Kui-fang, LIU Zhi-qiang, DAI Zi-lin, GAO Li-xia. Recovery of Zn and In from ammonium jarosite residue bearing indium by roasting-water leaching method[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2017, 27(5): 1045–1050.

[17] 陈永明, 唐谟堂, 杨声海, 何 静, 唐朝波, 杨建广, 鲁君 乐. NaOH 分解含铟铁矾渣新工艺[J]. 中国有色金属学报, 2009, 19(7): 1322-1331.
CHEN Yong-ming, TANG Mo-tang, YANG Sheng-hai, HE

Jing, TANG Chao-bo, YANG Jian-guang, LU Jun-yue. Novel technique of decomposition of ammonium jarosite bearing indium in NaOH medium[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2009, 19(7): 1322–1331.

[18] 刘鹏飞, 张亦飞, 游韶玮, 薄 境, 江小舵. 热酸浸出回 收黄钾铁矾渣中有价元素[J]. 过程工程学报, 2016, 16(4): 584-589.

LIU Peng-fei, ZHANG Yi-fei, YOU Shao-wei, BO Jing, JIANG Xiao-duo. Recovery of valuable elements in jaroaite residue by hot acid leaching[J]. The Chinese Journal of Process Engineering, 2016, 16(4): 584–589.

[19] 何 静,杨建平,杨声海,陈永明,王夏阳. 铁矾渣热酸分解 及硫脲提银[J]. 中国有色金属学报,2017,27(7):1504-1512.

1128

HE Jing, YANG Jian-ping, YANG Sheng-hai, CHEN Yong-ming, WANG Xia-yang. Decomposition of jarosite residue in sulfuric acid medium and recovery of silver with thiourea solution[J].The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2017, 27(7): 1504–1512.

- [20] 谭宏斌, 侯小强, 郑旭涛, 郭从盛. 硅酸盐水泥与铁矾渣 反应产物及固化[J]. 有色金属工程, 2015, 5(6): 74-77. TAN Hong-bin, HOU Xiao-qiang, ZHENG Xu-tao, GUO Cong-sheng. Reaction product and solidification of portland cement and jarosite slag[J]. Nonferrous Metals Engineering, 2015, 5(6): 74-77.
- [21] ASOKAN P, SAXENA M, ASOLEKAR S R. Hazardous jarosite use in developing non-hazardous product for engineering application[J]. Journal of Hazardous Materials, 2006, 137(3): 1589–1599.
- [22] 李存兄,魏 昶,邓志敢,李兴彬,樊 刚,王益昭,易烁 文,李旻廷. FeSO₄-H₂O 体系中水热赤铁矿沉铁及亚稳态 铁物相转变行为[J]. 中国有色金属学报, 2018, 28(3): 628-634.

LI Cun-xiong, WEI Chang, DENG Zhi-gan, LI Xing-bin, FAN Gang, WANG Yi-zhao, YI Shuo-wen, LI Min-ting. Hydrothermal hematite precipitation and conversion behavior of metastable iron phase in FeSO₄-H₂O system[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2018, 28(3): 628–634.

- [23] DENG Zhi-gan, ZHU Bei-ping, ZENG Peng, WEI Chang, LI Xing-bin, LI Cun-xiong, FAN Gang. Behavior and characterization of hematite process for iron removal in hydrometallurgical production[J]. Canadian Metallurgical Quarterly, 2019, 60(2): 222–231.
- [24] 王益昭,李存兄,魏 昶,邓志敢,李兴彬,樊 刚,易烁 文.湿法炼锌过程中赤铁矿生成及硫的吸附转化[J].中国 有色金属学报,2017,27(10):2145-2153.
 WANG Yi-zhao, LI Cun-xiong, WEI Chang, DENG Zhi-gan, LI Xing-bin, FAN Gang, YI Shuo-wen. Production of hematite and conversion of adsorption S in zinc

hydrometallurgy process[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2017, 27(10): 2145–2153.

- [25] LI Cun-xiong, DENG Zhi-gan, WEI Chang, FAN Gang, LI Xing-bin, LI Min-ting, WANG Yi-zhao. Production of low-sulfur hematite by hydrothermal oxydrolysis of ferrous sulfate[J]. Hydrometallurgy, 2018, 178: 294–300.
- [26] DUTRIZAC J E, SUNYER A. Hematite formation from jarosite type compounds by hydrothermal conversion[J]. Canadian Metallurgical Quarterly, 2012, 51(1): 11–23.
- [27] 黄继武, 李 周. 多晶材料X射线衍射[M]. 北京: 冶金工 业出版社, 2012: 241-263.
 HUANG Ji-wu, LI Zhou. Polycrystalline material X-ray diffraction[M]. Beijing: Metallurgical Industry Press, 2012: 241-263.
- [28] 郑 宇, 邓志敢, 樊 刚, 魏 昶, 樊 光, 李兴彬, 李存 兄, 李旻廷. 二氧化硫还原分解铁酸锌及锌浸渣工艺[J]. 中国有色金属学报, 2019, 29(1): 170-178.
 ZHENG Yu, DENG Zhi-gan, FAN Gang, WEI Chang, FAN Guang, LI Xing-bin, LI Cun-xiong, LI Min-ting. Reductive decomposition of zinc ferrite and zinc residues by sulfur dioxide[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2019, 29(1): 170-178.
- [29] 中本一雄,黄德如. 无机和配位化合物的红外和拉曼 光谱[M]. 北京: 化学工业出版社, 1986: 244-248.
 NAKAMOTO Kazuo, HUANG De-ru. Infrared and Raman spectra of inorganic and coordination compounds[M].
 Beijing: Chemical Industry Press, 1986: 244-248.
- [30] MOULDER J F, STICKLE W F, SOBOL P E, BOMBEN K
 D. Handbook of X-ray photoelectron spectroscopy[M].
 Minnesota, USA: Physical Electronics Inc, 1995: 44–45.
- [31] 陈 剑,李碧雄,梁鑫晓.从化学成分探讨三种固废物掺入页岩烧结砖可行性[J].中国建材科技,2017(6):69-70. CHEN Jian, LI Bi-xiong, LIANG Xin-xiao. The feasibility of the fired brick incorporating three kinds of solid waste based on chemical components[J]. China Academic Journal Electronic Publishing House, 2017(6): 69-70.

Hydrothermal decomposition of hazardous jarosite residue produced in zinc hydrometallurgy and transformation behavior of iron containing phase

CHU Ming, LI Cun-xiong, ZHANG Peng, JI Wen-bin, WEI Chang, DENG Zhi-gan, LI Xing-bin, FAN Gang, LI Min-ting

(Faculty of Metallurgical and Energy Engineering, Kunming University of Science and Technology, Kunming 650093, China)

Abstract: The jarosite produced in the process of zinc hydrometallurgy contains a large amount of valuable metal Zn, Pb and associated metal Fe. Under hydrothermal conditions, the jarosite will decompose and transform efficiently, the valuable metal will be transferred into solution, and the associated Fe will be transformed into hematite. In this paper, the jarosite produced by the zinc-iron separation process in the wet zinc smelting enterprise was taken as the research object, the effects of macroscopic technical parameters such as reaction temperature, reaction time, liquid-solid ratio, acidity and crystalline concentration on the decomposition and transformation of jarosite and zinc ferrite phases in precipitates were studied. Theoretical calculation and experimental results show that in high-temperature hydrothermal system, jarosite, ammoniojarosite and zinc ferrite phase in jarosite slag can be effectively transformed into hematite, while the plumbojarosite are stable and difficult to be transformed. Increasing the temperature and prolonging the reaction time are beneficial to the hydrothermal decomposition and transformation of the phase of jarosite, ammoniojarosite and zinc ferrite. After reaction of 1 h at 220 °C, jarosite phase transformation is basically completed, the conversion rate is 94%; and after the reaction of 4 h, the diffraction peak of zinc ferrite phase disappears completely, zinc leaching rate is 87%, and the transformation of precipitates in hematite content is 68%. Appropriately increasing the acidity of the system is conducive to the transformation of zinc ferrite, but when the initial acidity of the system is higher than 15 g/L, the phase transformation of ferrite will be inhibited. Under the conditions of reaction temperature of 220 °C, reaction time of 4 h, liquid-solid ratio(mL/g) of 10:1, and initial acidity of 0.01 g/L, the zinc leaching rate is 89%, the conversion rate of jarosite phase can reach 95%. Hematite is the main phase in precipitates, and its content is 68%.

Key words: jarosite; hydrothermal decomposition; hematite; transformation behavior

Foundation item: Project(51664038, 51474117, 51804146) supported by the National Natural Science Foundation of China

Received date: 2019-04-23; Accepted date: 2019-07-05

Corresponding author: LI Cun-xiong; Tel: +86-13518764748; E-mail: licunxiong@126.com

(编辑 何学锋)