

蔡海立, 宁寻安, 白晓燕, 等. CaCl₂ 氯化焙烧回收铁尾矿中的重金属 Cu、Pb、Zn[J]. 环境工程学报, 2019, 13(9): 2217-2224. CAI Haili, NING Xunan, BAI Xiaoyan, et al. Recovering Cu, Pb and Zn in iron tailings by chlorination roasting with CaCl₂[J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2019, 13(9): 2217-2224.

CaCl₂氯化焙烧回收铁尾矿中的重金属 Cu、Pb、Zn

蔡海立,宁寻安*,白晓燕,路星雯,李日文,沈雯

广东工业大学环境科学与工程学院,环境健康与污染控制研究院,广州市环境催化与污染控制重点实验室, 广州 510006

第一作者:蔡海立(1994—),男,硕士研究生。研究方向:尾矿无害化和资源化利用。E-mail: hailicai828@126.com *通信作者:宁寻安(1967—),男,博士,教授。研究方向:固体废物处理处置。E-mail: ningxunan666@126.com

摘 要 针对铁尾矿资源化利用问题,通过添加 CaCl₂ 对铁尾矿进行氯化焙烧。使用 X 射线衍射仪、热重分析 法对 CaCl₂进行了分析,采用原子吸收光谱法、X 射线荧光分析对焙烧渣和收集物进行了分析;探究了氮气和 干空气条件下 CaCl₂的作用机理;研究了焙烧气氛和温度对铁尾矿中 Cu、Pb、Zn 的挥发效果的影响及不同方法 对挥发物的收集效果。结果表明:在氮气条件下,CaCl₂在反应后生成了 CaClOH 且释放 Cl;在空气条件下, CaCl₂分别与 H₂O和 O₂反应释放 Cl;重金属 Cu、Pb、Zn 的挥发率次序为 Pb>Cu>Zn,且随着温度的升高而增 大;在氮气条件下,Pb 的挥发效果优于干空气条件,Zn 与之相反,而焙烧气氛对 Cu 的挥发效果影响较小;氮 气条件下的烟气中重金属更易于被冷凝收集,干空气条件下的烟气中重金属更易于被湿法洗涤吸收。氯化焙烧 处理后,铁尾矿中 Cu、Pb、Zn 均实现了很大程度的挥发。

关键词 金属矿;铁尾矿;氯化焙烧;挥发率;重金属;固体废物

中国是仅次于巴西的世界第二大铁矿石生产国。作为铁矿石生产的副产品,铁尾矿的大量储存对周边环境具有很大的威胁和危害,而环境责任和矿产资源的可持续发展对于采矿业是一个至关重要的问题^[1]。据估算,每生产11铁精矿就会产生约2.5~3.0 t铁尾矿。截至2013年,我国铁尾矿总量已达到50×10⁸ t,且其数量正不断增加^[2]。长期以来,通过堆放和掩埋的方式处理铁尾矿,不仅占用了很大的空间,而且耗费了大量的处理费用^[3]。随着我国矿山资源日渐枯竭,矿山尾矿对环境污染的问题日趋严重^[4],铁尾矿减量化、无害化和资源化利用迫在眉睫。提取和回收尾矿中的重金属不仅可以实现较高的经济效益,同时也有利于尾矿的无害化处理,具有很好的环境效益,故一直以来受到了广泛关注^[58]。

近年来,氯化焙烧在城市固体垃圾^[9]、污泥飞灰^[10]、垃圾焚烧飞灰^[11-12]、半导体材料^[13]等固体 废物中重金属挥发特性方面已有广泛研究。在 CaCl₂热分解机理和氯化焙烧工艺的研究方面, FRAISSLER 等^[14]指出,在干燥和潮湿空气条件下,氯的释放发生在 CaCl₂熔点以上(782 ℃)。在干 空气条件下,与O₂反应生成 Cl₂;在湿空气条件下,与H₂O反应生成 HCl。NOWAK 等^[9]分别对氮 气和空气条件下的氯化挥发进行了热力学平衡计算,发现 CaCl₂反应释放了 Cl₂和 HCl, Cl₂和 HCl可进一步与金属再发生氯化反应,是间接氯化反应。YU等^[15]发现,相比氧化焙烧,氯化焙烧 能在较低温度下挥发重金属。JIAO等^[16]发现,CaCl₂的添加对飞灰中Cs的挥发效果很好。常耀超 等^[17]采用氯化焙烧工艺从硫铁矿烧渣中回收有价金属,在焙烧温度为1250℃、焙烧时间为1h条 件下,Cu、Pb、Zn的挥发率分别达到73.1%、93.9%和75.2%。

氯化焙烧受焙烧温度、焙烧时间、焙烧气氛等因素影响。许多研究表明,氯化焙烧可实现重 金属的挥发^[9-13],可以去除和回收固体废物中的重金属。但目前对氯化焙烧的研究多集中在焙烧温 度、氯化剂添加比及焙烧时间的影响上,对于氮气等无氧条件下及空气等有氧条件下 CaCl₂的热行 为的对比实验研究还比较缺乏,对焙烧气氛及焙烧后氯化产物的回收处理方面仍存在不足^[18]。本 研究对 CaCl₂和铁尾矿进行氯化焙烧,探究了 CaCl₂分别在氮气和干空气条件下热处理过程中的热 行为和分解机理,并研究了焙烧气氛及焙烧温度对铁尾矿中 Cu、Pb、Zn 的去除效果的影响及冷凝 和吸收液洗涤吸收对挥发烟气中重金属的回收效果。

1 材料与方法

1.1 实验原料

本研究以广东省某山区铁尾矿为研究对象, 该铁尾矿主要由硫铁矿、针铁矿、石英组成,含 有 Fe、Si、Al、S、Cu等元素。以氧化物形式体 现各元素含量时, Fe₂O₃、SiO₂、Al₂O₃和 SO₃分 别占 58.45%、15.78%、8.36%和 3.35%, Cu、Pb、 Zn、Cr、Cd 的浓度如表 1 所示。实验前在通风 表1 铁尾矿中重金属浓度

 Table 1 Heavy metal concentration in iron tailings

				mg∙kg ^{−1}
Cu	Pb	Zn	Cr	Cd
4 568.00	1 761.68	2 518.70	85.81	2.81

条件下对铁尾矿样品进行风干,然后在烘箱中105℃烘干,直到重量不变,放入样品袋中待用。

1.2 实验装置

本研究采用管式炉进行热处理实验,实验装置如图1所示。氯化焙烧实验装置包括供气部分、管式炉和吸收烟气中重金属的尾端部分。实验室管式电炉(SK2-2-130,天津中环试验电炉有限公司)由管径 80 mm,长度 120 cm 的刚玉管和加热器组成。



1.3 实验方法

为使铁尾矿样品和无水 CaCl₂ 充分混合,本研究采用湿混的方式对样品进行混合。每次实验做 2 个平行样,每个样品取 CaCl₂ 和铁尾矿样品共 20 g,与 20 mL 纯水混合,并在干燥箱中于 105 ℃ 温度下干燥至恒重^[14],时间为 12 h。将烘干后的样品在干燥器中冷却至室温,从出气端放入管式 炉,并推送到中间加热部分,在 800 ℃ 以下时,按照 5 ℃·min⁻¹ 的速率升温和降温,在 800~1 000 ℃ 时,按照 3 ℃·min⁻¹ 的速率升温和降温。在焙烧温度下,保温 60 min。当温度降至 100 ℃ 后,从刚

(1)

玉管中取出样品,然后在干燥器内冷却至室温。通过分析样品中金属元素的初始量和残留量,按式(1)计算各金属元素的挥发率。

$$\alpha = \left(1 - \frac{cm}{CM}\right) \times 100\%$$

式中: α 为挥发率; C为铁尾矿中金属浓度, mg·kg⁻¹; M为铁尾矿添加量, g; c为焙烧后残渣中金属浓度, mg·kg⁻¹; m为焙烧后残渣质量, g。

1.4 分析方法

采用热重分析法 (NETZSCH TG 209 F1,德国 NETZSCH公司) 测定无水氯化钙 (CaCl₂,AR)的 热重变化 (升温速率:10 ℃·min⁻¹;气氛:干空气和氮气 (99.9%));采用 X 射线荧光光谱 (XRF) (EDX-7000,日本岛津公司) 鉴定热处理后的铁尾矿残渣的主要成分;采用 X 射线衍射仪 (XRD) (D8 ADVANCE,德国 Bruker公司) 进行结晶化合物的测定;用 6 mL 65% 硝酸 (AR, HNO₃)、2 mL 35% 盐酸 (AR, HCl)和 3 mL 40% 氢氟酸 (AR, HF) 在微波消解仪 (MARS6,美国 CEM 公司) 中消 解后,用纯水稀释至 50 mL,采用火焰原子吸收分光光度计 (Z2000,日本日立公司) 测定重金属的 浓度。

2 结果与讨论

2.1 CaCl₂ 热行为机理研究

在氮气和干空气条件下,通过热重分析对无水 CaCl₂加热过程中重量损失和吸放热情况进行分析,结果如图 2 所示。从图 2 可以看出,无水 CaCl₂在 168、220、778 ℃ 时有明显的吸热峰,并伴

随着较大幅度的重量损失。在 100~168 °C 时, 自由水的蒸发导致重量损失并吸收热量;在 220 °C 左右时,再次出现重量损失及热量的吸 收,应是 CaCl₂水合物的分解所致;778 °C 是 CaCl₂的熔点,熔融过程中会吸收大量热量, 故出现明显的吸热峰,CaCl₂熔融后,开始分 解并释放 Cl,导致了大幅度的重量损失^[14];在 温度达到 778 °C 后,空气气氛下失重幅度相对 较大,吸热峰也相对明显,这可能是因为空气 中 O₂的存在,增加了 Cl 的释放,且与 CaCl₂、 与 H₂O 和 O₂均发生反应^[14],增加了热量吸收。

为进一步分析 CaCl₂ 在热处理过程中的热行为,分别对氮气条件下 200、600、1 000 ℃



和干空气条件下 600、1 000 ℃ 热处理后的 CaCl₂ 残渣进行 XRD 分析。预处理方法步骤及热处理 升、降温程序设置等与铁尾矿样品氯化焙烧实验相同。

在氮气和空气条件下,热处理后 CaCl₂残渣的 XRD 图谱见图 3(a) 和图 3(b)。可以看出,温度 升至 600 ℃ 和 1 000 ℃ 后,氮气和空气条件下所得残渣有较大差异。从图 3(a) 可以看出,在氮气条 件下,CaCl₂在 200 ℃ 焙烧 1 h 后的残渣主要成分是 CaCl₂·2H₂O。这是因为预处理时将 CaCl₂按质量 比 1:1 溶于水中,所得 CaCl₂溶液烘干到质量分数超过 70% 后生成 CaCl₂·2H₂O^[19]。在 600 ℃ 焙烧后 的残渣中主要成分是 CaCl₂。可能是温度达到 260 ℃ 后继续升温,CaCl₂结晶水逐渐分解形成无水 CaCl₂^[14]。778 ℃ 是 CaCl₂的熔点,而 CaCl₂在 1 000 ℃ 热处理后残渣的主要物质是 CaClOH。由此可 以推断,778 ℃ CaCl₂达到熔点后,与残余 H₂O 反应,生成 CaClOH 并释放 HCl,这与 CaCl₂·6H₂O 的分解机理相近^[14]。如图 3(b) 所示,在干空气条件下,进行 600 °C 和 1 000 °C 热处理后,残渣主要 成分均是 CaCl₂·2H₂O,只是 1 000 °C 残渣衍射峰强度较低。相比氮气条件下,H₂O 的损失不明显,这可能是因为 CaCl₂在 H₂O 和 O₂存在的情况下,可以分别与 H₂O 和 O₂反应,放出 HCl 和 Cl₂^[14],空气中 O₂ 的存在减少了 H₂O 的消耗。



2.2 不同气氛和不同温度下重金属挥发效果

NOWAK 等^[9] 研究指出, CaCl₂和 MgCl₂作为氯化剂时,效果优于 NaCl,在1000℃下焙烧60 min, 80%~90% Cu、40% Zn 和将近100% Pb 挥发出去。以 CaCl₂为氯化剂,添加量为150 g·kg⁻¹时,各温 度下 Zn、Cu、Pb 的挥发率基本达到最高。在以 MgCl₂为氯化剂时,Pb 在1000℃下焙烧1h 可实 现最大程度的挥发^[20]。因此,在已有研究基础上,本研究选择在 CaCl₂添加量为15%、焙烧时间为 1h条件下进行氯化焙烧实验。因需对挥发物进行收集,本研究根据实验需要将气体流量选定为 100 mL·min⁻¹。

图 4(b)、图 4(d)、图 4(f)为不同气氛、不同温度体系下铁尾矿样品中重金属 Cu、Pb、Zn 的挥发效果,图 4(a)、图 4(c)、图 4(c)为对应焙烧温度和焙烧气氛条件下的冷凝收集液浓度。从图 4(b)和图 4(d)中可以看出,对于 Cu 和 Pb,在氦气条件和干空气条件下,挥发率均随着温度的升高 而增大,且整体而言,氦气条件下的挥发效果优于干空气条件。Cu 的挥发率在 600 ℃ 升至 800 ℃ 时有较为明显的升高,而 800 ℃ 到 1 000 ℃ 挥发率上升程度较小,且各温度下 Cu 在 2 种气氛下挥发率相差很小,而氦气条件下 Pb 在 600 ℃ 时挥发率达到 90%,远远超过干空气条件;当温度升至 1 000 ℃,氦气和干空气条件下 Cu 的挥发率分别达到 77.7%和 75.7%,Pb 的挥发率分别达到 97.8%和 96.4%。在 800~1 000 ℃ 时,2 种气氛下 Pb 的挥发率均超过 95%,这与 Pb 是易挥发性金属元素有关^[9]。由此可见,焙烧气氛对 Cu 的挥发效果影响不大,但对较低温度时 Pb 的挥发率影响较大;在温度较低时,温度的升高对提高 Cu 和 Pb 的挥发率效果较为明显。除 800 ℃ 时 Cu 在氦气条件下的挥发率略低于空气条件外,整体而言,当固体氯化剂 CaCl₂用于焙烧铁尾矿的复杂体系中时,氮气+CaCl₂条件也优于干空气+CaCl₂条件,这与 Cu 和 Pb 在氦气-HCl 气氛下焙烧的挥发率高于空气+HCl 气氛^[21]的结论相近。

从图 4(1) 可以看出, 焙烧温度和焙烧气氛对 Zn 的影响较为明显。在干空气条件下, Zn 在焙烧 温度为 800 ℃ 时挥发效果最佳,挥发率为 75.3%。在氮气条件下, Zn 的挥发率随着温度的升高而 升高,在1000 ℃ 最高达到 38.2%,而且在各个温度下的挥发率均远远低于干空气条件下的挥发率,这与氮 气-HCl 气氛和空气-HCl 气氛对比研究的结果^[21]不同,其可能的原因是空气-CaCl₂ 气氛下会生成





Cl₂,而Cl₂对于金属的氯化效果好于HCl^[14]。与Cu和Pb相比,Zn的挥发率较低,这与Zn的氯化物本身的蒸气压较高有关^[21];同时,尾矿中SiO₂、Al₂O₃的大量存在,会使Zn在反应过程中生成 硅酸锌、铝酸盐等,降低了挥发率^[22]。

2.3 焙烧渣性质分析

S元素与Cl元素影响着氯化焙烧过程中重金属的挥发^[23],但铁尾矿中S元素和引入的Cl元素

的物态变化及迁移转化也可能对环境造成污染。因此,有必要对不同焙烧条件下的焙烧渣 进行分析,考察其基本元素组成。

不同焙烧条件下的焙烧渣的成分组成如 图 5 所示。可以看出,氮气条件下焙烧渣中 S 元素的残留量比干空气条件低。在干空气条 件下,S 元素质量分数随着温度的增高逐渐降 低,但仍是焙烧渣的主要组成元素。这可能是 因为,在空气气氛下焙烧铁尾矿的过程中, CaCl₂与空气中的O₂以及氧化生成的SO₂反应 生成 CaSO₄,残留在焙烧渣中^[24]。在氮气条件 下,600 ℃ 焙烧后仍残留很多 Cl 元素和 Ca 元



Fig. 5 Elements in roasting slags under different temperature in dry air and N₂ atmosphere

素,证明了上述氮气条件下 CaCl₂的分解机理;在 800、1 000 ℃ 下进行氯化焙烧后,残渣中未检 测到 Cl 元素和 S 元素,主要为 Fe、Ca、Si 元素及少量的 Cu、Zn 等元素。

2.4 氯化焙烧挥发物定性和定量分析

采用冷凝管冷凝收集和湿法洗涤回收方式对烟气中挥发成分进行收集和分析,对冷凝收集液进行 XRF 分析,结果如表 2 所示。结合图 4(a)、图 4(c)、图 4(e),可以看出,冷凝收集方法对不同 气氛下挥发物的收集效果有较大的差异。在同种气氛下,随着温度的升高,冷凝液中各金属浓度 随之增高;而同一焙烧温度下,氮气气氛下收集物中各重金属浓度高于干空气条件,尤其是在 800 ℃和1000 ℃条件下,氮气和干空气条件下 Pb、Cu 的挥发率相近,但冷凝液中相应重金属浓度相 差很大,说明用冷凝的方法收集氮气条件下的氯化焙烧挥发物更加有效。

different temperature in dry air and N ₂ atmosphere							%	
	气体和温度条件	H ₂ O	Cl	Si	Zn	Cu	Pb	Fe
	干空气-600 ℃	73.57	26.21	0.20	0.02	0.01	_	_
	干空气-800 ℃	73.21	26.54	0.16	0.04	0.02	0.02	—
	干空气-1 000 ℃	71.67	27.93	0.21	0.09	0.04	0.04	_
	N ₂ -600 °C	71.82	27.92	0.17	0.01	0.01	0.03	_
	N ₂ -800 °C	71.09	28.23	0.18	0.11	0.14	0.20	0.01
	N ₂ -1 000 °C	70.19	28.88	0.19	0.17	0.24	0.22	0.02

表 2 干空气和氮气条件下不同温度热处理后的冷凝液主要成分 Table 2 Main compositions of condensate after heat treatment under different tomperature in day sin and N otmembers

注:"--"未检出。

为探究湿法收集方式对氮气和干空气焙烧气氛下的烟气中各元素的回收效果,本研究对烟气 端连续5个盛有200 mL5%稀硝酸的吸收瓶中重金属浓度进行检测,结果如图6所示。可以看出, 干空气条件下吸收瓶中金属浓度较高。第3个及以后的吸收瓶基本未检测到各金属元素,由此可 见,挥发出的各金属元素在前2个吸收瓶中基本被完全吸收。由第1个吸收瓶中各金属元素的浓 度可以看出,吸收瓶中金属Zn、Cu、Pb浓度较高,而Cd、Fe元素浓度很低,这是因为铁尾矿中 本身Cd含量较低,而Fe元素属于难氯化挥发金属。整体对比发现,干空气气氛下氯化焙烧的挥 发物更易于被湿法洗涤收集。



Fig. 6 Concentration of collected solution in gradient absorption bottle

3 结论

1) 在氮气条件下, CaCl₂反应生成 CaClOH 释放 Cl; 在干空气条件下, CaCl₂分别与 H₂O 和 O,反应释放 Cl。上述反应过程仍需进一步探究。

2) 铁尾矿中重金属 Cu、Pb、Zn 的挥发率 Pb>Cu>Zn,且随着温度的升高逐渐增大。

3) 选择在1000 ℃、氮气气氛下对铁尾矿进行氯化焙烧, Cu 和 Pb 可以分别达到 80% 和 90% 以上的去除率,选用冷凝方法回收挥发物效果更好;在 800℃,选择干空气条件下焙烧, Zn 可以实现 75% 以上的挥发率,并适合采用湿法洗涤吸收方式进行收集。Fe 元素在所有实验条件下的收集效果均较差。

4) 在氮气条件下,氯化焙烧后的残渣相对于干空气气氛,S元素的残留量低,对环境的潜在威胁较小,更易于处置。

参考文献

- ZHAO S J, FAN J J, WEI S. Utilization of iron ore tailings as fine aggregate in ultra-high performance concrete[J]. Construction & Building Materials, 2014, 50: 540-548.
- [2] MA B G, CAI L X, LI X G, et al. Utilization of iron tailings as substitute in autoclaved aerated concrete: Physico-mechanical and microstructure of hydration products[J]. Journal of Cleaner Production, 2016, 127: 162-171.
- [3] 李玉凤, 包景岭, 张锦瑞. 铁尾矿资源开发利用现状分析[J]. 中国矿业, 2015(11): 77-81.
- [4] 邢宁,吴平霄,李媛媛,等.大宝山尾矿重金属形态及其潜在迁移能力分析[J].环境工程学报, 2011, 5(6): 1370-1374.
- [5] SIRKECI A A, GÜL A, BULUT G, et al. Recovery of Co, Ni, and Cu from the tailings of divrigi iron ore concentrator[J]. Mineral Processing & Extractive Metallurgy Review, 2006, 27(2): 131-141.
- [6] 李登敏,杨雪莹,邓久帅,等.从某铁尾矿中回收钛的试验[J]. 现代矿业, 2017(7): 217-218.
- [7] 李芸邑,梁嘉良,刘阳生.从铁尾矿中回收铁的磁化技术研究[J].环境工程,2014,32(s1):634-638.
- [8] 孙达, 李永聪, 高志明. 从某铁尾矿中回收铜的试验研究[J]. 金属矿山, 2007(9): 119-122.
- [9] NOWAK B, ROCHA S F, ASCHENBRENNER P, et al. Heavy metal removal from MSW fly ash by means of chlorination and thermal treatment: Influence of the chloride type[J]. Chemical Engineering Journal, 2012, 179: 178-185.
- [10] NOWAK B, ASCHENBRENNER P, WINTER F. Heavy metal removal from sewage sludge ash and municipal solid waste fly ash: A comparison[J]. Fuel Processing Technology, 2013, 105: 195-201.
- [11] 韦琳, 吕晓蕾, 刘阳生, 等. CaCl₂高温热处理垃圾焚烧飞灰中重金属的挥发特性[J]. 环境工程学报, 2013, 7(11): 4533-4539.
- [12] 赵鹏,景明海,刘盖,等、熔盐法处置高熔点垃圾焚烧飞灰重金属的浸出特性[J].环境工程学报,2018,12(1):324-330.
- [13] NISHINAKA K, TERAKADO O, TANI H, et al. Pyrometallurgical recovery of gallium from GaN semiconductor through chlorination process utilizing ammonium chloride[J]. Materials Transactions, 2017, 58(4): 688-691.
- [14] FRAISSLER G, JÖLLER M, BRUNNER T, et al. Influence of dry and humid gaseous atmosphere on the thermal decomposition of calcium chloride and its impact on the remove of heavy metals by chlorination[J]. Chemical Engineering & Processing Process Intensification, 2009, 48(1): 380-388.
- [15] YU J, SUN L S, MA C, et al. Mechanism on heavy metals vaporization from municipal solid waste fly ash by MgCl₂·6H₂O[J].
 Waste Management, 2016, 49: 124-130.
- [16] JIAO F, IWATA N, KINOSHITA N, et al. Vaporization mechanisms of water-insoluble Cs in ash during thermal treatment

with calcium chloride addition[J]. Environmental Science and Technology, 2016, 50(24): 13329-13334.

- [17] 常耀超, 徐晓辉, 王云. 硫铁矿烧渣氯化焙烧扩大试验[J]. 有色金属 (冶炼部分), 2013(10): 1-3.
- [18] 姜平国, 吴朋飞, 汪正兵, 等. 氯化挥发的研究进展[J]. 有色金属科学与工程, 2016, 7(6): 43-49.
- [19] 李全超, 童张法, 陈志传, 等. 氯化焙烧法制备无水氯化钙的工艺研究[J]. 无机盐工业, 2016, 48(10): 36-39.
- [20] YU J, QIAO Y, SUN L S, et al. Detoxification of ashes from a fluidized bed waste incinerator[J]. Chemosphere, 2015, 134: 346-354.
- [21] YU J, SUN L S, XIANG J, et al. Vaporization of heavy metals during thermal treatment of model solid waste in a fluidized bed incinerator[J]. Chemosphere, 2012, 86(11): 1122-1126.
- [22] LIU J, FALCOZ Q, GAUTHIER D, et al. Volatilization behavior of Cd and Zn based on continuous emission measurement of flue gas from laboratory-scale coal combustion[J]. Chemosphere, 2010, 80(3): 241-247.
- [23] LIU J Y, LIU C, SUN G, et al. Thermodynamic behaviors of Cu in interaction with chlorine, sulfur, phosphorus and minerals during sewage sludge co-incineration[J]. Chinese Journal of Chemical Engineering, 2018, 26: 1160-1170.

[24] 潘贵, 邵京明, 钱虎, 等. 金精矿焙砂氯化挥发多元素综合提取新技术研究[J]. 世界有色金属, 2017(23): 230-232. (本文编辑: 王萌萌, 曲娜, 郑晓梅)

Recovering Cu, Pb and Zn in iron tailings by chlorination roasting with CaCl₂

CAI Haili, NING Xunan*, BAI Xiaoyan, LU Xingwen, LI Riwen, SHEN Wen

Guangzhou Key Laboratory Environmental Catalysis and Pollution Control, Institute of Environmental Health and Pollution Control, School of Environmental Science and Engineering, Guangdong University of Technology, Guangzhou 510006, China *Corresponding author, E-mail: ningxunan666@126.com

Abstract In view of the resource utilization of iron tailings, the iron tailings were chlorination roasted by adding CaCl₂. X-ray diffraction analysis and thermogravimetric analysis were used to analyze CaCl₂, and atomic absorption spectrometry and X-ray fluorescence were used to analyze the roasted slag and collected materials. The CaCl₂ action mechanisms under nitrogen and dry air conditions were investigated, the effects of roasting atmosphere and temperature on the volatilization rates of Cu, Pb and Zn in iron tailings, as well as the effects of different collection methods on the collection rates were studied. The results show that the CaCl₂ reaction could generate Ca(OH)Cl and release Cl in nitrogen atmosphere, while CaCl₂ reacted with O₂ or H₂O to release Cl in the dry air. The order of heavy metal volatilization rates was Pb>Cu>Zn, and the rates increased with the increase of temperature. For Pb volatile effect, nitrogen atmosphere was better than air atmosphere, which was contrary for Zn volatile effect, while roasting atmosphere has little influence on Cu volatile effect. In nitrogen atmosphere has little influence of dry air, the heavy metals in the flue gas were more easy to be recovered by wet-washing and absorption. After chlorinated roasting, large part of Cu, Pb and Zn in iron tailings volatilized.

Keywords metal ore; iron tailings; chlorination roasting; volatilization rate; heavy metal; solid waste

