

# 抗结渣生物质燃料研究进展

刘宏宇<sup>1</sup>, 张守玉<sup>1</sup>, 宋晓冰<sup>1</sup>, 胡 南<sup>2</sup>, 孙梦圆<sup>1</sup>, 常 明<sup>1</sup>

(1. 上海理工大学 能源与动力工程学院 热能工程研究所, 上海 200093; 2. 长春工程学院, 吉林 长春 130012)

**摘要:** 生物质作为价格低廉、来源广泛的绿色能源, 具有巨大的利用潜力。但由于生物质本身碱金属(主要为钾)含量较高, 在燃烧利用过程中存在如碱结渣、灰分融合、团聚、腐蚀等问题。其中, 结渣存在于整个生物质利用过程中, 形成极难处理的结块与沉淀, 对锅炉本身及运行造成危害。因此, 抗结渣生物质燃料是实现生物质高效利用的可行手段。目前可通过添加剂、共燃、化学预处理、涂层等方式改变生物质利用过程中碱金属氯化物、硫酸盐、硅酸盐的生成和转化途径, 以解决生物质热转化利用过程中的结渣问题。其中利用添加剂与生物质受热反应生成新的高熔熔点产物的处理方式具有较好抗结渣效果。笔者介绍了生物质中碱金属的存在形式及其热转化过程中钾的释放路径、迁移规律, 概括了生物质热转化利用过程中的结渣机制, 总结了铝基、钙基、磷基 3 种添加剂在生物质抗结渣过程中的作用机理。使用添加剂可使生物质燃料达到较好的抗结渣效果, 磷基添加剂可较好地解决烟道与炉底结渣问题, 钙基添加剂只能解决炉底结渣但会造成严重的烟道结渣, 铝基添加剂虽能达到与磷基相近的结果, 但成本较高且作用效果随温度的升高而减弱。未来抗结渣生物质燃料的研究方向可从新型添加剂出发, 寻找既可固定气相中的钾, 也能与灰渣中硅酸钾形成高熔熔点物质的单一化合物或混合矿物质添加剂; 另一方面也应考虑添加剂与生物质混合后的成型问题, 开发具备高机械强度的抗结渣成型生物质。最后介绍了上海理工大学碳基燃料洁净转化实验室在抗结渣高机械强度生物质成型燃料方面的进展。以期为抗结渣生物质成型燃料的研究与开发提供一定的参考。

**关键词:** 生物质; 结渣; 碱金属; 释放特性; 添加剂; 成型燃料

**中图分类号:** TK6      **文献标志码:** A      **文章编号:** 1006-6772(2020)01-0022-10

## Advance in the research on slag-resistant biomass briquette preparation

LIU Hongyu<sup>1</sup>, ZHANG Shouyu<sup>1</sup>, SONG Xiaobing<sup>1</sup>, HU Nan<sup>2</sup>, SUN Mengyuan<sup>1</sup>, CHANG Ming<sup>1</sup>

(1. School of Energy and Power Engineering, University of Shanghai for Science and Technology, Shanghai 200093, China;

2. Changchun Institute of Technology, Changchun 130012, China)

**Abstract:** Biomass has great potential as a low-cost, abundant and green energy source. However, due to the high content of the alkali metal contained in biomass, there are some serious problems such as alkali slagging, ash fusion, agglomeration and corrosion during the biomass utilization process. Among those, the slagging exists in the whole process of biomass utilization and leads to the formation and growth of the agglomerates and sediments, which is extremely difficult to deal with and can bring about great harm to the boiler operation. Therefore, slag-resistant biomass fuel preparation is a feasible means to achieve efficient utilization of biomass fuel. At present, in order to solve the slagging problem in the process of biomass heat conversion and utilization, the generation and conversion processes of alkali metal chlorides, sulfates, and silicates are changed by the different methods such as additives addition, co-firing, chemical pretreatment, and alloying. Among those, the high-ash-fusion-point biomass with good anti-slagging function can be produced by the mixing of additives with biomass. Here, in this paper, the existence form of alkali contained in biomass, the releasing way and the migration behavior of potassium in the process of heat conversion were introduced. Then, the mechanism of the slagging occurring during the thermal conversion of the biomass were summarized. Subsequently, the anti-slagging mechanism of the three additives including aluminum-based, calcium-based, and phosphorus-

收稿日期: 2019-12-15; 责任编辑: 张晓宁      DOI: 10.13226/j.issn.1006-6772.19121522

基金项目: 上海理工大学科技发展资助项目(2019KJFZ213); 吉林省产业技术研究与开发专项资助项目(2019C056-3)

作者简介: 刘宏宇(1995—)男,山西忻州人,硕士研究生,从事成型生物质燃料抗结渣过程研究。E-mail: xzslshy710@126.com。通讯作者: 张守玉,男,教授。E-mail: zhangsy-guo@163.com

引用格式: 刘宏宇,张守玉,宋晓冰,等. 抗结渣生物质燃料研究进展[J]. 洁净煤技术, 2020, 26(1): 22-31.

LIU Hongyu, ZHANG Shouyu, SONG Xiaobing, et al. Advance in the research on slag-resistant biomass briquette preparation[J]. Clean Coal Technology, 2020, 26(1): 22-31.



移动阅读

based materials during the heat conversion process of the biomass were analyzed. In general, the use of three additives have better anti-slagging performance. Among those, the phosphorus-based additive can do with the slagging occurring in the flue system and the furnace bottom of the biomass boiler. The calcium-based material can only solve the slagging occurring in the furnace bottom, but results in more serious slagging occurring in the flue system. Although the aluminum-based material can achieve similar results with that of the phosphorus-based additive, its cost is high and the performance weakens with increasing temperature. The future research of the anti-slagging biomass fuels should focus on the new additives, such as single compounds or mixed mineral additives, which can fix potassium from flue gas and react with the bottom silicate to form high ash fusion point substance. Moreover, the molding process of the biomass mixed with additives should be paid more attention to and the slag-resistant biomass briquette with high mechanical strength should be developed. Laboratory of clean carbon-based fuel conversion, USST has been engaged in the research on the high-strength slag-resistant biomass briquette and the biomass briquette fuel with good strength and anti-slagging performance has been developed. The paper can provide some references for the research and development of the anti-slagging biomass briquette.

**Key words:** biomass; slagging; alkali metal; release characteristics; additives; briquette

## 0 引言

面对能源与环境的双重挑战,可再生生物质资源因其来源广泛、产业涉及面广、储量丰富而越来越受到重视<sup>[1]</sup>。目前,生物质能源正向清洁高效利用的方向发展,可将生物质能源转化为其他可直接利用的优质能源<sup>[2-3]</sup>,如固体成型燃料、水煤气、氢气及甲醇等清洁能源,从而实现生物质废弃物的有效利用。虽然生物质作为价格低廉、来源广泛的绿色能源应用于电厂中<sup>[4]</sup>,但其利用过程存在碱结渣<sup>[5-10]</sup>、硅酸盐熔体结渣(灰分融合)<sup>[11-13]</sup>、团聚<sup>[14-17]</sup>、腐蚀<sup>[18-21]</sup>、灰分利用<sup>[22-23]</sup>等问题。

结渣问题存在于生物质燃料整个燃烧过程,形成的结块与沉淀物极难处理,且对锅炉本身及其运行造成极大危害<sup>[3]</sup>。结渣会降低炉内受热面的传热能力,水冷壁的传热能力在结渣 2 h 后降低 50% 左右<sup>[24]</sup>。结渣增加了热损,张善军等<sup>[25]</sup>通过对余热锅炉结渣进行模拟,发现结渣前有效利用热占全部热量的 56.2%,而结渣稳定后有效利用热仅占全部热量 1.3%。结渣还会降低炉内燃烧效率,甚至造成“烟道再燃烧”<sup>[26]</sup>。

影响结渣的元素 K、Cl、S、Si 以盐的形式存在于生物质中,其中钾元素是引起生物质结渣的主要元素<sup>[27-29]</sup>。在生物质燃烧期间,钾元素以气态挥发出来,然后以氯化物或硫酸盐的形式凝结在飞灰颗粒上,降低了飞灰颗粒的熔点,使其黏性增加,进而在炉膛气流的作用下,黏结在受热面上形成结渣<sup>[30]</sup>。因此,对含钾化合物的存在形式、形成路径与对结渣影响机制的研究至关重要。针对生物质结渣问题,国内外学者对添加剂<sup>[31-32]</sup>、共燃<sup>[33-34]</sup>、化学预处理<sup>[35-36]</sup>、涂层<sup>[37-38]</sup>等进行了大量研究,通过改变生物质利用过程中含钾氯化物和硫酸盐的生成和转化过程以达到抗结渣的效果。其中,添加剂与生物质

掺烧可生成新型的高熔点产物,具有较好的抗结渣效果。

鉴于钾是引发生物质利用过程结渣问题的主要因素,本文总结了前人在生物质热转化过程中钾元素释放形式与迁移规律,结合国内外关于生物质利用过程中结渣情况的分析,从添加剂与生物质掺烧的角度探讨了生物质热转化过程中抗结渣的内在机理,为新型抗结渣成型生物质燃料的开发提供相应的理论基础与技术参考。

## 1 生物质中钾的存在形式及迁移

生物质中碱性物质含量较高,引起结渣的主要碱性元素钾可以分为有机钾和无机钾。其中微量钾元素通过羟基、羧基或其他含氧官能团与半纤维素等生物质的有机结构结合,这类钾统称为有机钾<sup>[39-40]</sup>。绝大部分生物质中的钾元素在木质细胞内以游离的钾离子形式存在,此类钾统称为无机钾<sup>[40]</sup>。

图 1 为高钾、高硅、高氯和低硫含量的秸秆在热转化过程中钾的释放规律<sup>[39-54]</sup>。由图 1 可知,在低于 200 °C 时,生物质有机结构(主要由纤维素、半纤维素、木质素、脂质、蛋白质等组成)基本没有变化,无机钾因生物质干燥失水在木质细胞内沉淀,主要以  $\text{KNO}_3$ 、 $\text{KCl}$  和  $\text{K}_2\text{CO}_3$  三种无机盐形式存在于固相向下游流程输运<sup>[40-41]</sup>。在 200~500 °C,伴随着生物质有机结构完全分解,有机钾主要以 K 的形式挥发到气相<sup>[42]</sup>。固相中  $\text{KNO}_3$  在 450 °C 分解生成  $\text{K}_2\text{O}$ ,  $\text{K}_2\text{O}$  不稳定继续转化为  $\text{K}_2\text{O}_2$ <sup>[43]</sup>。 $\text{K}_2\text{O}_2$  同样不稳定,与  $\text{K}(\text{g})$  反应生成  $\text{K}_2\text{O}$ ,与  $\text{CO}_2(\text{g})$  反应生成  $\text{K}_2\text{CO}_3$ <sup>[43]</sup>。因此,此温度区域,钾元素以 K 的形式进入气相,主要以  $\text{KCl}$ 、 $\text{K}_2\text{CO}_3$  和  $\text{K}_2\text{O}$  形式存在于固相中继续向下输运。

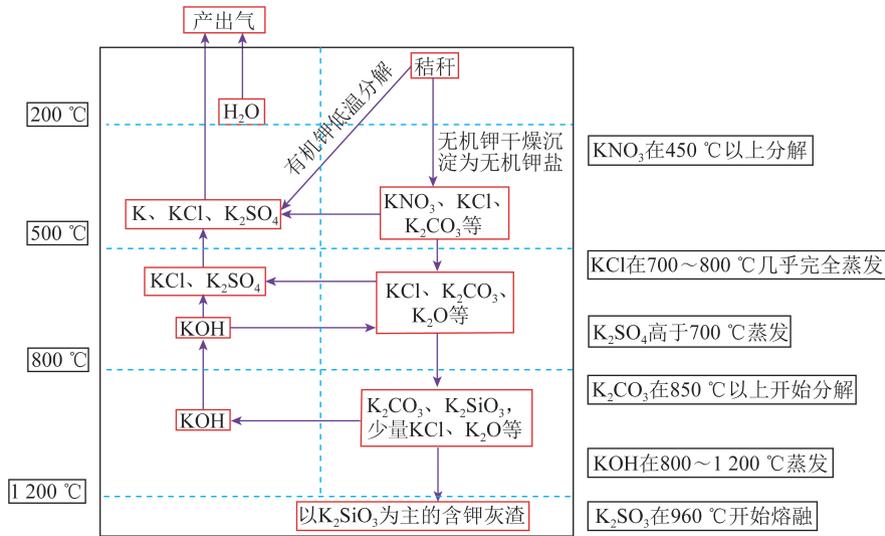


图1 秸秆在热转化过程中钾的迁移规律

Fig.1 Potassium migration rules in straw thermal conversion process

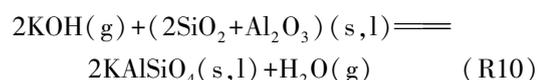
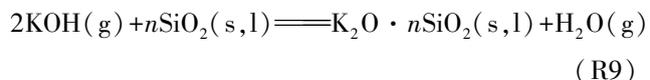
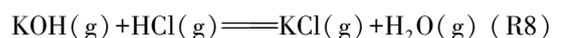
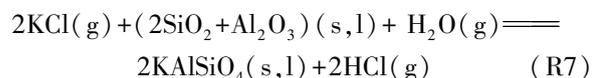
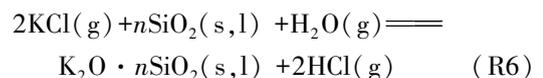
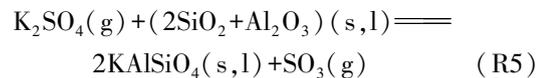
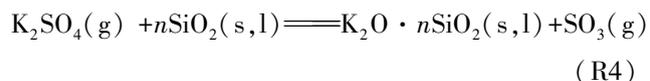
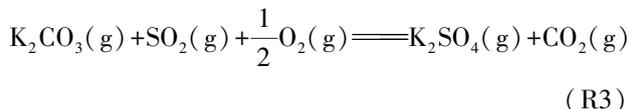
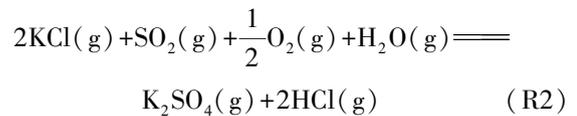
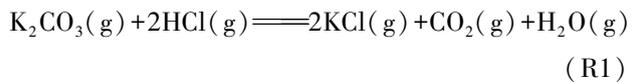
生物质氯含量是促进钾迁移、释放的重要因素。氯在生物质燃烧过程的预热阶段以氯离子形式析出,其析出主要集中于中低温度段,当热解温度超过700℃时,几乎所有氯进入气相<sup>[44-46]</sup>。氯在析出过程中优先生成气相碱金属氯化物KCl<sup>[47]</sup>。氯的作用主要体现在500~800℃<sup>[47-49]</sup>。此温度区域,K:Cl(mol/mol)=1.0时,KCl是生物质燃烧的主要产物;当K:Cl(mol/mol)<1时,高氯含量促进KCl的生成,且由于氯过量,剩余的氯以HCl形式释放,此时几乎没有KOH的形成<sup>[42]</sup>。HCl通过R1反应将部分存在于K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>中的钾转化为KCl,进而释放至气相<sup>[48]</sup>。KCl、K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>在此温度区域会发生硫酸化反应(R2~R3)生成K<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>进入气相<sup>[49]</sup>。同时KCl、K<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>会发生硅化及氧化铝-硅化反应(R4~R7)生成硅酸钾和硅酸铝钾<sup>[50-51]</sup>。因此,钾元素在此温度区域主要以KCl和K<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>形式进入气相,以K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>和少量KCl、K<sub>2</sub>O、硅酸钾和硅酸铝钾形式存在于固相中继续向下输运。

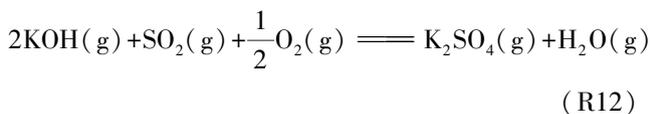
在800~1200℃,氯浓度降低,使K:Cl(mol/mol)>1,KOH成为生物质燃烧过程中钾的主要产物,少量KCl发生R8的逆反应导致KOH比例增加<sup>[43-44]</sup>。生成的KOH部分发生硅化和氧化铝-硅化反应(R9~R10)生成硅酸钾和硅酸铝钾,另一部分通过R11碳化生成K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub><sup>[49]</sup>。K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>在此温度区域完全分解成K<sub>2</sub>O。部分K<sub>2</sub>O在较高燃烧温度下可能被碳氢燃料还原为金属蒸汽,金属蒸汽又与水蒸气发生反应,形成更稳定、相对挥发性更强的KOH<sup>[51]</sup>。另一部分K<sub>2</sub>O在完全燃烧后残留于固相中与SiO<sub>2</sub>发生反应,生成低熔点的硅酸钾化合

物<sup>[52-53]</sup>。因此,钾元素在此温度区域主要以KOH形式进入气相,固相中主要以硅酸钾和硅酸铝钾2种形式存在。

高温区释放的气相KOH向上运动到达500~800℃后,由于此温度区域氯浓度升高,KOH发生R8反应转化为KCl,继续以气相形式向上运动<sup>[54]</sup>,同时另一部分KOH发生反应R12生成K<sub>2</sub>SO<sub>4</sub><sup>[52]</sup>。

钾在热转化过程中的反应主要如下:





对于低钾、低氯、低硅、高硫的木质生物质, 400~800 °C 时钾的主要释放形式为  $\text{K}_2\text{SO}_4(\text{g})$  和  $\text{KCl}(\text{g})$ ; 800~1 100 °C 时钾的主要释放形式为  $\text{K}_2\text{AlSiO}_6(\text{s})$ 、 $\text{K}_2\text{SO}_4(\text{s})$ 、 $\text{KAl}(\text{SO}_4)_2(\text{s})$ ; 1 100 °C 以上钾的主要释放形式为  $\text{KCl}(\text{g})$ 、 $\text{K}_2\text{SO}_4(\text{g})$  和  $\text{KOH}(\text{g})$  [48]。

## 2 生物质燃烧过程中钾引发的结渣机制

生物质燃烧过程中钾引发的结渣可分为 2 类: 烟道结渣与炉底结渣 [4]。

烟道结渣的关键物质是硫酸钾 [55-56]。生物质在高温燃烧过程中释放出气态  $\text{KCl}$  和  $\text{SO}_2$ , 其中部分  $\text{SO}_2$  被进一步氧化生成  $\text{SO}_3$  后与  $\text{KCl}$  反应形成  $\text{K}_2\text{SO}_4$  和  $\text{KHSO}_4$ , 硫酸化反应后烟气中  $\text{KCl}$  浓度降低 [57]。气相中部分  $\text{K}_2\text{SO}_4$  与  $\text{SO}_2$  反应生成低熔点的  $\text{K}_2\text{S}_2\text{O}_7$  [57]。随着气体流动, 温度逐渐降低, 硫酸钾开始成核并凝结成纳米级气溶胶 [58]。 $\text{K}_2\text{SO}_4$  和  $\text{K}_2\text{S}_2\text{O}_7$  气溶胶在较低的烟气温度下通过热电泳和湍流扩散凝结在受热面上, 形成初始的黏性结渣层 [58]。该黏性结渣层将随后的沉积物和受热面黏合在一起, 导致灰沉积速率增加。部分钾金属气溶胶与飞灰颗粒表面发生反应凝结形成黏层, 然后通过惯性碰撞沉积在黏性初始结渣层的表面沉积, 引发结渣生长 [50]。从  $\text{SO}_2$  到  $\text{SO}_3$  的转化速率相对较低, 是限制生物质硫酸化和后续烟道结渣的关键步骤 [57-58]。秸秆中钾、氯含量高, 钾元素在高温下主要以  $\text{KCl}$  形式释放,  $\text{KCl}$  在  $\text{SO}_2$  存在条件下转化为硫酸钾。木材中氯含量低, 钾元素释放形式主要为  $\text{KOH}$ , 其与硫反应生成硫酸钾 [57-58]。烟道温度下降导致硫酸钾成核和凝结, 形成气溶胶颗粒, 最后沉积在管壁表面。

炉底结渣的关键物质是硅酸钾 [55-56]。生物质中硅含量高, 有许多硅酸钾将替代硫酸钾作为结渣初始核, 导致炉底结渣。因此, 以硅酸钾为关键物质提出了钾致炉底结渣的形成和生长机理 [7, 59]。以  $\text{KCl}$  和  $\text{K}_3\text{Na}(\text{SO}_4)_2$  形式存在的含有较多  $\text{K}$ 、 $\text{Na}$ 、 $\text{Cl}$  和  $\text{S}$  的细颗粒最初沉积并富集在受热表面, 随后捕获含有高硅、铝和其他元素的粗糙大颗粒并进行  $\text{R7} \sim \text{R12}$  反应, 形成熔融点较低的硅酸钾 [60-61]。细颗粒的再富集、粗颗粒的再捕获和初始结渣层的存在控制结渣的形成。初始层主要含有微小的  $\text{KCl}$  和硅酸钾颗粒, 在交替层形成之前, 可将结渣紧紧黏在受热

面上, 如果初始层被破坏或抑制, 结渣过程将被延迟 [61]。初始层形成后, 气态的活性成分、其他微小颗粒以及未完全燃尽的炭会被熔融态硅酸钾吸附固定, 促进了结渣的逐层形成和生长 [62-63]。另一方面, 位于炉底的结渣层会将原本可以通过炉篦排放的灰渣吸附固定在自身表面, 导致锅炉无法正常排灰而堵塞 [63]。

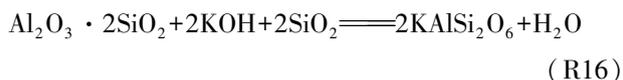
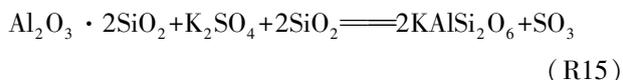
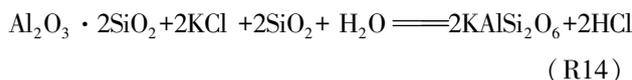
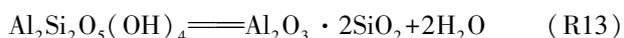
生物质燃烧过程中存在烟道结渣与炉底结渣, 所以, 必须将 2 种结渣生长机制结合研究 [61, 64]。在燃烧过程中, 钾以  $\text{KCl}$  和  $\text{K}_2\text{SO}_4$  形式释放到气相中, 两者都经历了复杂的化学反应和转化。如, 挥发性硫被氧化成  $\text{SO}_2$ , 一些氯化钾气溶胶被硫酸化或铝硅化, 来源于生物质燃烧的硫酸钾气溶胶也可能被氧化铝硅化, 导致氯化钾和硫酸钾气溶胶的浓度降低 [65]。当  $\text{Cl}$  比 ( $(\text{Cl}+\text{K}_2\text{O})/(\text{SiO}_2+\text{Al}_2\text{O}_3)$ ) 和  $\text{S}$  比 ( $(\text{S}+\text{K}_2\text{O})/(\text{SiO}_2+\text{Al}_2\text{O}_3)$ ) 降低时, 烟气中氯化钾气溶胶和硫酸钾气溶胶浓度均降低, 有利于烟道结渣的减少, 但会使炉内硅酸钾的浓度升高, 炉膛结渣严重 [66]。另一方面, 当  $\text{Cl}$  比和  $\text{S}$  比增加时, 烟气中氯化钾和硫酸钾气溶胶浓度增加, 从而促进烟道结渣, 较多的钾随烟气流出, 使得炉膛底部硅酸钾的浓度降低, 炉膛结渣减少 [67-69]。

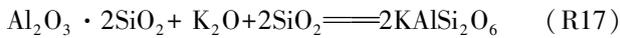
## 3 添加剂抗结渣机制

抗结渣生物质燃料需要解决的问题是烟气中富含的含钾物质以及炉内 1 000~1 200 °C 区域、熔融点为 976 °C 的硅酸钾化合物。通过对结渣特点与硅酸钾特性的研究, 使用添加剂应对结渣手段主要包括以下 3 种。

### 3.1 铝基添加剂

通过铝基添加剂与含钾化合物反应生成复杂的含钾、硅的高熔融点物质, 以抑制结渣。高岭土主要含有高岭石 ( $\text{Al}_2\text{Si}_2\text{O}_5(\text{OH})_4$ ), 是一种有效的钾吸收剂, 其在 450~600 °C 下分解, 释放水分, 形成一种氧化铝和二氧化硅的非晶混合物——偏高岭石, 偏高岭石与钾化合物发生  $\text{R13} \sim \text{R17}$  反应, 生成具有高熔点的硅铝酸钾, 从而抑制了生物质中钾的释放, 将气态钾去除 [70-72]。铝基添加剂炉内反应如下:





从反应式 R13~R17 可以看出,高岭土与钾、硅的反应贯穿整个炉内反应,其可将钾固定在熔熔点为 1 500 ℃ 的  $\text{KAlSi}_2\text{O}_6$  中<sup>[71]</sup>。另一方面,高岭土还会直接与含钾化合物如  $\text{KCl}$ 、 $\text{K}_2\text{SO}_4$ 、 $\text{KOH}$ 、 $\text{K}_2\text{O}$  等发生反应,生成熔熔点为 1 600 ℃ 的  $\text{KAlSiO}_4$ <sup>[72-73]</sup>。高岭土降低了烟气和炉灰中氯化钾和硫酸钾浓度,形成难熔碱金属硅铝酸钾,减少甚至消除了钾引起的结渣。但温度对高岭土与氯化钾的反应性能影响较大,能捕获钾的高岭土含量随温度升高而降低<sup>[74]</sup>。首先,高岭土颗粒在高温下孔隙率降低,限制了气态氯化钾和硫酸盐通过孔隙扩散进入高岭土颗粒内部,从而降低其捕集能力<sup>[75]</sup>。其次,随着温度的升高,高岭土颗粒活性表面积减小,限制了高岭土与氯酸钾、硫酸盐和二氧化硅的化学反应速率<sup>[76]</sup>。因此,高温下高岭土与含碱物质反应减弱,抗结渣效果下降。另一方面,虽然高岭土可以作为一种添加剂来解决与煤灰相关的问题,但高成本限制了其应用<sup>[77]</sup>。

作为类似高岭土的硅铝酸盐物质,沸石也具备在生物质燃烧过程中捕捉碱物质的能力。Wang 等<sup>[72]</sup>研究了添加高岭土和沸石的麦秸和大麦壳的烧结和熔融行为,发现添加 24A 沸石( $(\text{Na}_2\text{O})(\text{Al}_2\text{O}_3)(\text{SiO}_2)_2 \cdot (2\text{H}_2\text{O})$ )的生物质混合物在 1 000 ℃ 下未见明显熔融,其原因是添加剂与含钾物质反应生成高熔熔点铝基硅酸盐钾,如  $\text{KAlSiO}_4$ 。但添加 Y 型沸石( $12(\text{SiO}_2) \cdot (\text{Al}_2\text{O}_3)$ )的生物质混合物在 800 ℃ 以上烧结严重,可能是由于高硅铝比促进了低熔点硅酸钾的形成<sup>[6,78]</sup>。因此,高铝硅含量的沸石有利于控制结渣,而高硅铝含量的沸石不利于生物质燃烧过程中结渣的控制。

### 3.2 钙基添加剂

为改变炉底硅酸钾形成途径,通过添加剂与生物质混合,经过炉内高温反应后使钾离子更多地以气态形式排出,降低炉底物质钾的含量从而抑制炉底结渣。加入含钙添加剂( $\text{CaCO}_3$ 、 $\text{CaO}$ 、 $\text{Ca}(\text{OH})_2$ ),经高温分解后的钙离子与硅酸根离子的结合能力强于钾离子,生成硅酸钙化合物,而剩余的钾离子由于没有无机离子与其结合,则以气态  $\text{KOH}$  形式离开高温区<sup>[79]</sup>。

硅酸钙的熔熔点为 1 540 ℃,通过添加含钙物质碳酸钙(图 2),使高温区反应时含硅物质更多与氧化钙反应,从而减少硅酸钾的生成。碳酸钙添加剂在 825 ℃ 分解为  $\text{CaO}$  和  $\text{CO}_2$ ,并不影响位于 500~800 ℃ 区域含钾气体的释放<sup>[80]</sup>。在 800~1 200 ℃,

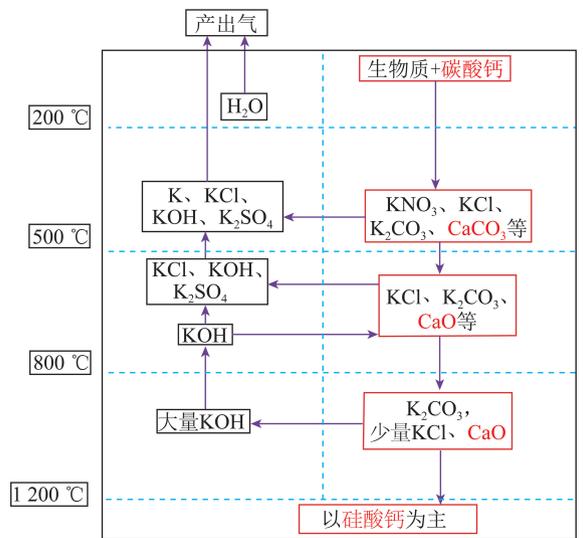


图 2 抗结渣碳酸钙添加剂炉内作用机理

Fig.2 Slag-resistant mechanism of calcium carbonate additive in furnace

$\text{CaO}$  的存在使 R7~R12 反应减少,通过 R18 反应生成熔熔点为 1 540 ℃ 的硅酸钙,从而减缓了炉底结渣,而置换出来的钾离子以  $\text{KOH}(\text{g})$  形式向上运动,进而改变 500~800 ℃ 温度区域  $\text{K}/\text{Cl}$  的比例,造成更多的含钾物质以气体形式排出炉内,使烟道结渣更为严重<sup>[81]</sup>。钙基添加剂炉内反应如下:



Xiong 等<sup>[77]</sup>对燃烧过程中添加碳酸钙和高岭土的玉米秸秆结渣特性进行了研究,发现 2 种添加剂均可使熔融温度升高 100~200 ℃,而碳酸钙比高岭土更能有效减少炉底结渣。Steenari 等<sup>[71]</sup>也得到类似结果,当使用 2 种添加剂(石灰和高岭土)时获得了最佳的防炉底结渣效果,而单独使用石灰几乎可达到同样的效果。Bostrom 等<sup>[70]</sup>研究了燕麦在水平燃烧器中的小规模燃烧,发现碳酸钙作为添加剂可增加熔融结渣,这个结果与碳酸钙阻止结渣形成的普遍观点不一致。上述不同的结果可能是由于不同的燃料性质或燃料灰分组成造成的。因此,考虑到生物质燃料成分的变化,钙基对结渣的影响需进一步研究。

### 3.3 磷基添加剂

由于磷酸钾的熔熔点为 1 380 ℃,可添加磷基物质,使其在生物质热转化过程中与钾离子结合生成一种高熔熔点的物质而固定在灰中,以改变炉底硅酸钾生成途径,抑制硅酸钾的生成反应<sup>[82]</sup>。

添加含磷酸根离子物质磷酸或磷酸氢氨(图 3),磷酸根离子在 500~800 ℃ 与  $\text{KOH}$ 、 $\text{KCl}$  反应生成初始产物  $\text{KH}_2\text{PO}_4$ ,将原本以气相形式逸出的含钾物质固定于固相中<sup>[83]</sup>。在 900~1 200 ℃,

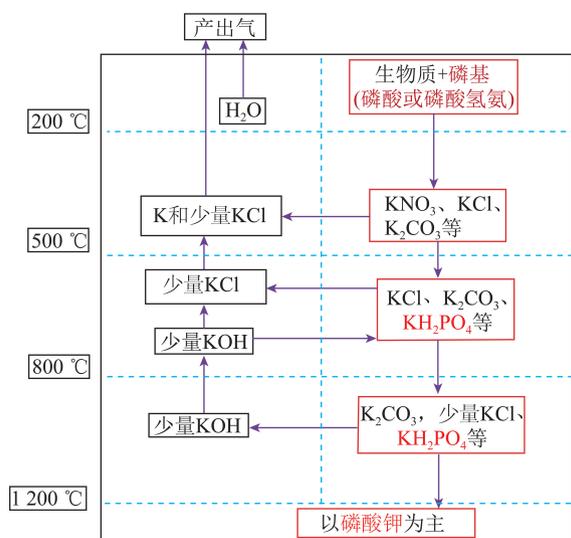
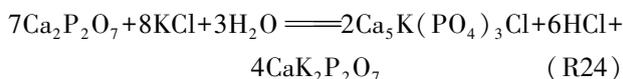
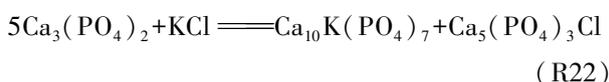


图3 磷基添加剂炉内作用机理

Fig.3 Slag-resistant mechanism of phosphorus-based additive in furnace

$\text{KH}_2\text{PO}_4$ 与 $\text{K}_2\text{CO}_3$ 、 $\text{K}_2\text{SO}_4$ 发生R19、R20反应生成高熔点物质 $\text{K}_3\text{PO}_4$ <sup>[84]</sup>。磷酸根离子会与绝大部分钾离子反应,基本排除了钾离子与硅反应生成硅酸钾,导致硅酸钾减少甚至消失,而且也极大地减少了气相中的含钾物质,烟道结渣与炉底结渣均可得到解决。磷基添加剂炉内反应如下:



Wang等<sup>[79]</sup>在秸秆气化中分别添加磷基与钙基添加剂,研究表明,2种添加剂均具有抗结渣效果,添加磷基的产物灰中钾含量更高,抗结渣效果更好。Qi等<sup>[82]</sup>使用钙基与磷基结合即磷酸钙作为生物质燃烧添加剂,研究表明,钙基与磷基的结合并未影响2种添加剂的作用机理,且磷酸钙作为一个整体还会与含钾物质发生R21~R24反应,达到更好的固钾效果。磷基添加剂不仅解决了炉底硅酸钾导致的结渣问题,还可将大部分原本逸出炉外的含钾物质固定至灰中,减缓了因烟气中含钾过多导致的烟道结渣。

#### 4 添加剂对生物质成型炭性能的影响

相比于成型生物质,将废弃生物质炭化(热解)

制备的生物质成型炭具有烟量小、热值高、燃烧时间长、无粉尘、燃烧时无 $\text{SO}_2$ 等有害气体产生且灰分低等优点<sup>[85]</sup>。作为一种生物质资源化利用的主要方式,生物质成型炭具有广阔的应用前景和可观的社会经济效益<sup>[2-3]</sup>。但通过传统方法制备的生物质成型炭燃料结构松散、机械强度较差。目前,磷酸作为一种活化剂被广泛应用于活性炭的制备中,磷酸不仅具有造孔作用,且对于提高生物质炭的机械强度具有积极作用<sup>[86]</sup>。添加磷酸的生物质在低于200℃炭化时,磷酸的电离作用使纤维素发生润胀;随着炭化温度升高,在磷酸作用下纤维素分散成胶体状态<sup>[87]</sup>。与此同时,在磷酸的作用下生物质发生水解反应和氧化反应,使高分子化合物逐渐解聚,形成部分聚合物与磷酸组成的均匀塑性物料,有利于提高成型炭的机械性能。另一方面,磷酸在成型生物质炭化时还起骨架作用,在原料被炭化时为新生炭提供沉积的骨架,使炭沉积在磷酸骨架上面<sup>[87]</sup>。因此,基于对生物质资源高效转化与利用的研究,上海理工大学碳基燃料洁净转化实验室利用磷酸与生物质混合制备抗结渣高机械强度生物质成型燃料,并利用该成型燃料制备生物质成型炭(图4)。

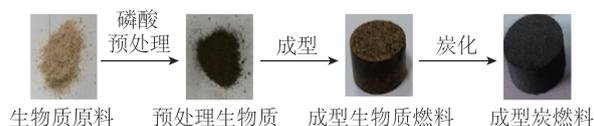


图4 添加磷酸制备抗结渣高机械强度生物质成型炭燃料工艺路线

Fig.4 Process of the high-strength slag-resistant biomass briquette prepared by adding phosphoric acid

图5为在500℃下炭化制备的纯生物质成型炭(B-CB)与生物质-磷酸成型炭(BP-CB)的表观密度和抗压强度的对比。由图5可知,B-CB的表观密度和抗压强度远小于添加磷酸的BP-CB。在500℃炭化过程中,生物质中的木质素、纤维素以及半纤维素等黏结性物质的剧烈分解、析出和迁移过程破坏了成型生物质原本致密的结构,使其机械性能很差<sup>[88-89]</sup>。但加入磷酸后,生物质中的木质素、纤维素、半纤维素等大分子物质在磷酸催化作用下发生水解与降解,其中糠醛均聚或缩聚生成具有黏结作用的呋喃类树脂,与具有塑化作用的4-甲基苯酚构成黏结剂、塑化剂和抗氧化剂共同作用体系。该体系结合磷酸的交联作用形成磷酸炭骨架或多聚磷酸盐桥,使生物质-磷酸成型炭(BP-CB)的机械强度增加<sup>[90-92]</sup>。

因此,磷酸作为添加剂不但提高了生物质成型

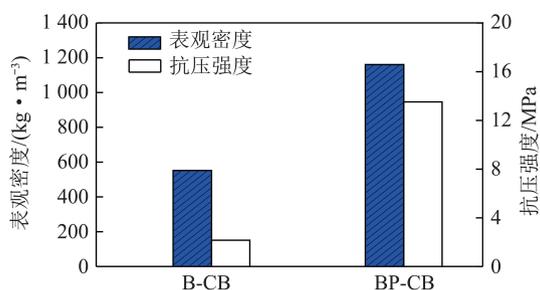


图5 生物质添加磷酸前后制得的成型炭表观密度和抗压强度对比

Fig.5 Comparison of apparent density and compressive strength of the charcoal briquettes prepared from biomass before and after the addition of phosphoric acid

燃料抗结渣能力,而且还促进了生物质成型燃料及其成型炭的机械强度。上海理工大学碳基燃料洁净转化实验室正在进行添加磷酸基后生物质的燃烧特性、结渣特性及其成型燃料、成型炭机械强度方面的相关研究。

## 5 结语与展望

生物质作为价格低廉、来源广泛的绿色能源,具有巨大利用潜力。但由于其利用过程中的严重结渣问题使该能源的利用受到极大挑战。因此,抗结渣生物质燃料的开发是实现生物质高效利用的可行手段。导致生物质结渣的元素 K、Cl、S、Si 主要以盐的形式存在于生物质中,其中 K 作为生物质中大量存在的碱金属元素是结渣的主要原因。生物质中少量钾以有机形式存在,受热后以钾离子形式释放到气体中;大量的钾则以无机形式存在,受温度影响与其他元素在生物质热转化过程中发生复杂的物理、化学变化。在生物质利用过程中, K 以 KCl、KOH、K<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 存在于烟气中造成烟道结渣,以 K<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub> 存在于灰渣中则造成炉底结渣。

目前主要利用 3 种添加剂与生物质掺烧以达到抗结渣效果:铝基添加剂可固定气相中的钾并与硅酸钾反应生成高熔点物质,但其固定钾能力随着温度升高而减弱,同时高岭土价格较贵,经济性较差;钙基添加剂可与硅酸钾反应生成高熔点物质,但不具备固定钾的能力,从而使更多钾释放至烟气中,导致烟道结渣更为严重;磷基添加剂既可将气相中的钾固定在灰中,也可与硅酸钾反应生成高熔点物质。同时,磷基添加剂还可提高生物质成型燃料及其成型炭的机械强度。

未来抗结渣生物质燃料的研究方向可从寻找新型价廉添加剂的方向出发,要求该添加剂既可固定气相中的钾,又能与灰渣中硅酸钾形成高熔点物质;

另一方面需要考虑添加剂添加后生物质的成型问题,开发高机械强度的抗结渣生物质成型燃料。

## 参考文献 (References):

- [1] 闫金定.我国生物质能源发展现状与战略思考[J].林产化学与工业,2014,34(4):151-158.  
YAN Jinding. Biofuels in China: Past, present and future[J]. Chemistry and Industry of Forest Products, 2014, 34(4): 151-158.
- [2] DEMIRBAS A. Biomass resource facilities and biomass conversion processing for fuels and chemical[J]. Energy Conversion and Management, 2001, 42(11): 1357-1378.
- [3] RYCROFT M. Co-firing biomass with coal for power generation[M]. West Bohemia: E E Publishers, 2015.
- [4] 龚彬.生物质锅炉受热面沉积机理与腐蚀特性研究[D].杭州:浙江大学,2015.  
GONG Lin. Study on deposition mechanism and corrosion characteristics of heating surface of biomass boiler[D]. Hangzhou: Zhejiang University, 2015.
- [5] NIU YQ, TAN HZ, MA L, et al. Slagging characteristics on the super-heaters of a 12 MW biomass-fired boiler[J]. Energy Fuel, 2010, 24: 5222-5227.
- [6] LI Q H, ZHANG Y G, MENG A H, et al. Study on ash fusion temperature using original and simulated biomass ashes[J]. Fuel Process Technology, 2013, 107: 107-112.
- [7] BAXTER LL. Influence of ash deposit chemistry and structure on physical and transport properties[J]. Fuel Process Technology, 1998, 56: 81-88.
- [8] NIU Y, ZHU Y, TAN H, et al. Investigations on biomass slagging in utility boiler: Criterion numbers and slagging growth mechanisms[J]. Fuel Process Technology, 2014, 128: 499-508.
- [9] OHMAN M, BOMAN C, HEDMAN H, et al. Slagging tendencies of wood pellet ash during combustion in residential pellet burners[J]. Biomass Bioenergy, 2004, 27: 585-596.
- [10] MELISSARI B. Ash related problems with high alkali biomass and its mitigation - experimental evaluation[J]. Memoria Investigaciones Engineer, 2014, 48: 31-44.
- [11] LI L, YU C, HUANG F, et al. Study on the deposits derived from biomass circulating fluidized-bed boiler[J]. Energy Fuel, 2012, 26: 6008-6014.
- [12] National Development and Reform Commission. Mid-long term development plan for renewable energy[J]. Renew Energy Resource, 2007, 25: 1-5.
- [13] NIU Y, DU W, TAN H, et al. Further study on biomass ash characteristics at elevated ashing temperatures: The evolution of K, Cl, S and the ash fusion characteristics[J]. Bioresource Technology, 2013, 129: 642-645.
- [14] GEYTER De S, OHMAN M, BOSTROM D, et al. Effects of non-quartz minerals in natural bed sand on agglomeration characteristics during fluidized bed combustion of biomass fuels[J]. Energy Fuel, 2007, 21: 2663-2668.
- [15] PIISPANEN MH, NIEMELA ME, TIAINEN MS, et al. Prediction of bed agglomeration propensity directly from solid biofuels: A

- look behind fuel indicators [J]. *Energy Fuel*, 2012, 26: 2427-2433.
- [16] OHMAN M, NORDIN A, SKRIFVARS BJ, et al. Bed agglomeration characteristics during fluidized bed combustion of biomass fuels [J]. *Energy Fuel*, 2000, 14: 169-178.
- [17] VISSER HJM. The influence of fuel composition on agglomeration behavior in fluidised-bed combustion [J/OE]. [2004-01-18]. [https://www.researchgate.net/publication/265493933\\_The\\_influence\\_of\\_fuel\\_composition\\_on\\_agglomeration\\_behaviour\\_in\\_fluidised\\_bed\\_combustion](https://www.researchgate.net/publication/265493933_The_influence_of_fuel_composition_on_agglomeration_behaviour_in_fluidised_bed_combustion).
- [18] VIKLUND P, HJORNHEDE A, HENDERSON P, et al. Corrosion of superheater materials in a waste-to-energy plant [J]. *Fuel Process Technology*, 2013, 105: 106-112.
- [19] NIELSEN H P, FRANSEN F J, DAM-JOHANSEN K, et al. The implications of chlorine-associated corrosion on the operation of biomass-fired boilers [J]. *Progress Energy Combust*, 2000, 26: 283-298.
- [20] MA HT, ZHOU CH, WANG L. High temperature corrosion of pure Fe, Cr and Fe-Cr binary alloys in O<sub>2</sub> containing trace KCl vapour at 750 degrees [J]. *Corrosion Science*, 2009, 51: 1861-1867.
- [21] KHAN A A, JONG W, JANSSENS P J, et al. Biomass combustion in fluidized bed boilers: potential problems and remedies [J]. *Fuel Process Technology*, 2009, 90: 21-50.
- [22] VAN Eijk R J, OBERNBERGER I, SUPANCIC K. Options for increased utilization of ash from biomass combustion and co-firing. IEA Bioenergy Task 32: Biomass combustion and co-firing [R]. Arnhem, 2012.
- [23] XU W, NIU Y, TAN H, et al. A new agro/forestry residues co-firing model in a large pulverized coal furnace: Technical and economic assessments [J]. *Energies*, 2013, 6: 4377-4393.
- [24] ZHU Y, NIU Y, TAN H, et al. Short review on the origin and counter measure of biomass slagging in grate furnace [J]. *Journal of Energy*, 2014, 18(2): 78-94.
- [25] 张善军, 穆林, 尹洪超. 生物质结渣过程研究与结渣值模拟 [J]. *节能与技术*, 2010, 28(3): 262-267.
- ZHANG Shanjun, MU Lin, YIN Hongchao. Study on biomass slagging process and simulation of slagging value [J]. *Energy Saving and Technology*, 2010, 28(3): 262-267.
- [26] 罗晓, 郑永利. 锅炉受热面结渣的危害与预防 [J]. *石油化工腐蚀与预防*, 2004, 21(3): 60-62.
- LUO Xiao, ZHENG Yongli. Damage and prevention of slagging on heating surface of boiler [J]. *Petrochemical Corrosion and Prevention*, 2004, 21(3): 60-62.
- [27] HANSEN E, NYGAARD I. Sustainable energy transitions in emerging economies: The formation of a palm oil biomass waste-to-energy niche in Malaysia 1990-2011 [J]. *Energy Policy*, 2014, 66(1): 654-666.
- [28] 别如山. 生物质供热国内外现状、发展前景与建议 [J], *工业锅炉*, 2018(1): 1-8.
- BIE Rushan. Current situation, development prospect and suggestion of biomass heating at home and abroad [J]. *Industrial Boiler*, 2018(1): 1-8.
- [29] 李海英, 张泽, 姬爱民, 等. 生物质灰结渣和腐蚀特性 [J]. *环境工程技术学报*, 2017, 7(1): 107-113.
- LI Haiying, ZHANG Ze, JI Aiming, et al. Slagging and corrosion characteristics of biomass ash [J]. *Journal of Environmental Engineering Technology*, 2017, 7(1): 107-113.
- [30] 张百良. 生物质能源技术与工程化 [M]. 北京: 科学出版社, 2009.
- ZHANG Bailiang. *Biomass energy technology and engineering* [M]. Beijing: Science Press, 2009.
- [31] TRAN Q K, STEENARI B M, IISA K, et al. Capture of potassium and cadmium by kaolin in oxidizing and reducing atmospheres [J]. *Energy Fuel*, 2004, 18: 1870-1876.
- [32] STEENARI B M, LINDQVIST O. High-temperature reactions of straw ash and the anti-sintering additives kaolin and dolomite [J]. *Biomass Bioenergy*, 1998, 14: 67-76.
- [33] RACLAVSKA H, JUCHELKOVA D, ROUBICEK V, et al. Energy utilisation of biowaste - sunflower - seed hulls for co-firing with coal [J]. *Fuel Process Technology*, 2011, 92: 13-20.
- [34] KHAN A A, AHO M, VAINIKKA P, et al. Scale-up study on combustibility and emission formation with two biomass fuels (B quality wood and pepper plant residue) under BFB conditions [J]. *Biomass Bioenergy*, 2008, 32: 1311-1321.
- [35] WERKELIN J, SKRIFVARS B J, ZEVENHOVEN M, et al. Chemical forms of ash-forming elements in woody biomass fuels [J]. *Fuel*, 2010, 89: 481-493.
- [36] TURN S Q, KINOSHITA C M, ISHIMURA D M. Removal of inorganic constituents of biomass feedstocks by mechanical dewatering and leaching [J]. *Biomass Bioenergy*, 1997, 12: 241-252.
- [37] LI YS, SPIEGEL M, SHIMADA S. Corrosion behaviour of various model alloys with NaCl-KCl coating [J]. *Materials Chemistry Physics*, 2005, 93: 217-223.
- [38] UUSITALO M A, VUORISTO P M J, MANTYLA T A. High temperature corrosion of coatings and boiler steels below chlorine-containing salt deposits [J]. *Corrosion Science*, 2004, 46: 1311-1331.
- [39] SJOSTROM E. *Wood chemistry: Fundamentals and applications* [M]. Oxford: Gulf Professional Publishing, 1993.
- [40] SADDAWI A, JONES J M, WILLIAMS A. Influence of alkali metals on the kinetics of the thermal decomposition of biomass [J]. *Fuel Process Technology*, 2012, 104: 189-197.
- [41] YU C, ZHANG W. Modeling potassium release in biomass pyrolysis [J]. *Prog. Thermochem. Biomass Convers.*, 2001, 46: 1107-1115.
- [42] JENSEN P, FRANSEN F. Experimental investigation of the transformation and release to gas phase of potassium and chlorine during straw pyrolysis [J]. *Energy Ellipsis*, 2000, 14: 1280-1285.
- [43] BRIDGWATER A V, BOOCCOCK D G. *Developments in thermochemical biomass conversion* [J]. Dordrecht: Kluwer Academic Publishing, 2013.
- [44] OLSSON J G, JA U, PETTERSSON J B C. Alkali metal emission during pyrolysis of biomass [J]. *Energy Fuel*, 1997, 11: 779-784.
- [45] OLSSON J G, PETTERSSON J B C, PADBAN N, et al. Alkali metal emissions from filter ash and fluidized bed material from PFB gasification of biomass [J]. *Energy Fuel*, 1998, 12: 626-630.
- [46] 桑会英, 杨伟, 朱有健, 等. 生物质成型燃料热解过程无机组分的析出规律 [J]. *中国电机工程学报*, 2018, 38(9): 2687-

- 2692.
- SANG Huiying, YANG Wei, ZHU Youjian, et al. the precipitation law of inorganic components during the pyrolysis of biomass molding fuel [J]. Proceedings of The CSEE, 2018, 38(9): 2687-2692.
- [47] 米铁, 陈汉平, 吴正舜, 等. 生物质灰化学特性的研究 [J]. 太阳能学报, 2004, 25(2): 236-241.
- MI Tie, CHEN Hanping, WU Zhengshun, et al. Study on chemical characteristics of biomass ash [J]. Acta Energetica Sinica, 2004, 25(2): 236-241.
- [48] WEI X L, SCHNELL U, HEIN K R G. Behaviour of gaseous chlorine and alkali metals during biomass thermal utilization [J]. Fuel, 2005, 84: 841-848.
- [49] BLOMBERG T. A thermodynamic study of the gaseous potassium chemistry in the convection sections of biomass fired boilers [J]. Mater Corrosion, 2011, 62: 635-641.
- [50] NIU Y Q, TAN H Z, WANG X B, et al. Study on fusion characteristics of biomass ash [J]. Bioresource Technology, 2010, 101: 9373-9381.
- [51] BOSTROM D, SKOGLUND N, GRIMM A, et al. Ash transformation chemistry during combustion of biomass [J]. Energy Fuel, 2012, 26: 85-93.
- [52] THY P, JENKINS B M, GRUNDTVIG S, et al. High temperature elemental losses and mineralogical changes in common biomass ashes [J]. Fuel, 2006, 85: 783-795.
- [53] DIARMAID S, CLERY, PATRICK E. The effects of an additive on the release of potassium in biomass combustion [J]. Fuel, 2018, 214: 647-655.
- [54] DAYTON D C, MILNE T A. Laboratory measurements of alkali metal containing vapors released during biomass combustion [C]// Applications of advanced technology to ash-related problems in boilers. Waterville Valley, 1996: 161-85.
- [55] WANG X, LIU Y, TAN H, et al. Mechanism research on the development of ash deposits on the heating surface of biomass furnaces [J]. Industry Engineer. Chemical Res., 2012, 51: 12984-12992.
- [56] LIU H Y, TAN H Z, LIU Y, et al. Study of the layered structure of deposit in a biomass-fired boiler (case study) [J]. Energy Fuel, 2011, 25: 2593-2600.
- [57] SENGELOV L W, HANSEN T B, BARTOLOME C, et al. Sulfation of condensed potassium chloride by SO<sub>2</sub> [J]. Energy Fuel, 2013, 27: 3283-3289.
- [58] KASSMAN H, BAFVER L, AMAND L-E. The importance of SO<sub>2</sub> and SO<sub>3</sub> for sulphation of gaseous KCl - An experimental investigation in a biomass fired CFB boiler [J]. Combust. Flame, 2010, 157: 1649-1657.
- [59] DIAZ-RAMIREZ M, BOMAN C, SEBASTIAN F, et al. Ash characterization and transformation behavior of the fixed-bed combustion of novel crops: Poplar, brassica, and cassava fuels [J]. Energy Fuel, 2012, 26: 3218-3229.
- [60] DAVIDSSON K O, AMAND L E, STEENARI B M, et al. Countermeasures against alkali-related problems during combustion of biomass in a circulating fluidized bed boiler [J]. Chemical Energy Science, 2008, 63: 5314-5329.
- [61] YE Y. Research on the characteristics of biomass ash and agglomeration mechanism [D]. Huazhong: Huazhong University of Science & Technology, 2007.
- [62] ZHOU H, ZHOU B, DONG K, et al. Research on the slagging characteristics of easy to slagging coal in a pilot scale furnace [J]. Fuel, 2013, 109: 608-615.
- [63] 肖瑞瑞, 陈雪莉, 王辅臣, 等. 不同生物质的理化特性 [J]. 太阳能学报, 2011, 32(3): 364-369.
- XIAO Ruirui, CHEN Xueli, WANG Fuchen, et al. Physicochemical properties of different biomass ash [J]. Acta Energetica Sinica, 2011, 32(3): 364-369.
- [64] 江锋浩, 张守玉, 黄小河, 等. 高碱的煤燃烧过程中结渣机理研究进展 [J]. 煤炭转化, 2018, 41(2): 1-8.
- JIANG Fenghao, ZHANG Shouyu, HUANG Xiaohu, et al. Research progress on slagging mechanism in high alkali coal combustion [J]. Coal Conversion, 2018, 41(2): 1-8.
- [65] JENKINS B, BAXTER L, MILES T Jr, et al. Combustion properties of biomass [J]. Fuel Process Technology, 1998, 54: 17-46.
- [66] WANG S, JIANG X M, HAN X X, et al. Fusion characteristic study on seaweed biomass ash [J]. Energy Fuel, 2008, 22: 2229-35.
- [67] NIU Y, TAN H, WANG X, et al. Study on fusion characteristics of biomass ash [J]. Bioresource Technology, 2010, 101(23): 9373-9381.
- [68] 苏毅, 陆方, 罗永浩, 等. 60 kW 两段式秸秆气化炉的运行特性 [J]. 太阳能学报, 2010, 31(1): 124-127.
- SU Yi, LU Fang, LUO Yonghao, et al. Operation characteristics of 60 kW two-stage straw gasifier [J]. Acta Energetica Sinica, 2010, 31(1): 124-127.
- [69] OLWA J, OHMAN M, ESBJORN P, et al. Potassium retention in updraft gasification of wood [J]. Energy Fuel, 2013, 27(11): 6718-6724.
- [70] BOSTROM D, GRIMM A, BOMAN C, et al. Influence of kaolin and calcite additives on ash transformations in small-scale combustion of oat [J]. Energy Fuel, 2009, 23: 5184-5190.
- [71] STEENARI B M, LUNDBERG A, PETTERSSON H, et al. Investigation of ash sintering during combustion of agricultural residues and the effect of additives [J]. Energy Fuel, 2009, 23: 5655-5662.
- [72] WANG L, BECIDAN M, SKREIBERG O. Sintering behavior of agricultural residues ashes and effects of additives [J]. Energy Fuel, 2012, 26: 5917-5929.
- [73] LI Junguo, YANG Xin. Influence of coal ash on potassium retention and ash melting characteristics during gasification of corn stalk coke [J]. Fuel, 2018, 270: 416-421.
- [74] ZHENG Y, JENSEN P A, JENSEN A D. A kinetic study of gaseous potassium capture by coal minerals in a high temperature fixed-bed reactor [J]. Fuel, 2008, 87: 3304-3312.
- [75] TRAN K Q, HISA K, STEENARI B M, et al. A kinetic study of gaseous alkali capture by kaolin in the fixed bed reactor equipped with an alkali detector [J]. Fuel, 2005, 84: 169-175.
- [76] KASSMAN H, BOSTROM M, BERG M, et al. Measures to reduce chlorine deposits: Application in a large-scale circulating fluidised bed boiler firing biomass [J]. Fuel, 2011, 90: 1325-1334.
- [77] XIONG S J, BURVALL J, ORBERG H, et al. Slagging characteristics

- during combustion of corn stovers with and without kaolin and calcite [J]. *Energy Fuel*, 2008, 22: 3465-3470.
- [78] NIU Yanqing, TAN Houzhang, HUI Shien. Ash-related issues during biomass combustion: Alkali-induced slagging, silicate melt-induced slagging (ash fusion), agglomeration, corrosion, ash utilization, and related countermeasures [J]. *Progress in Energy and Combustion Science*, 2016, 52: 1-61.
- [79] WANG Qian, HAN Kuihua. Investigation of potassium transformation characteristics and the influence of additives during biochar briquette combustion [J]. *Fuel*, 2018, 222: 407-415.
- [80] MOREY G, KRACEK F, BOWEN N. The ternary system  $K_2O-CaO-SiO_2$  [J]. *Science Glass Technology*, 1930, 14: 149-187.
- [81] RICKER R, OSBORN E. Additional phase equilibrium data for the system  $CaO-MgO-SiO_2$  [J]. *Am. Ceram. Soc.*, 1954, 37: 133-139.
- [82] QI J, HAN Q, GAO J. Carbonization of biomass: Effect of additives on alkali metals residue,  $SO_2$  and  $NO$  emission of chars during combustion [J]. *Energy*, 2017, 130: 506-509.
- [83] WANG Q, HAN K, GAO J, et al. Investigation of maize straw char briquette ash fusion characteristics and the influence of phosphorus additives [J]. *Energy Fuel*, 2017, 31: 2822-2830.
- [84] SANDSTRÖM M. Structural and solid state EMF studies of phases in the  $CaO-K_2O-P_2O_5$  system with relevance for biomass combustion [D]. Umeå; Umeå University, 2006.
- [85] SHANG L, NIELSEN N, DAHL J. Quality effects caused by torrefaction of pellets made from scots pine [J]. *Fuel Processing Technology*, 2012, 101: 23-28.
- [86] QIN C, CHEN Y, GAO J. Manufacture and characterization of activated carbon from marigold straw by  $H_3PO_4$  chemical activation [J]. *Materials Letters*, 2014, 135: 123-126.
- [87] ZOU C, ZHANG D, LI Y. Phase Evolution of aluminum-chromium-phosphate binders during heat-treatment [J]. *Key Engineering Materials*, 2007, 336-338: 1280-1283.
- [88] 侯宝鑫, 张守玉, 茆青等. 生物质炭化成型燃料燃烧性能的试验研究 [J]. *太阳能学报*, 2017, 38(4): 885-891.
- HOU Baoxin, ZHANG Shouyu, MAO Qin, et al. Experimental study on combustion performance of biomass carbonized fuel [J]. *Acta Energetica Solaris Sinica*, 2017, 38(4): 885-891.
- [89] 吴顺延, 张守玉, 姚云隆, 等. 成型生物质高温炭化及成型炭理化性能研究 [J]. *热能动力工程*, 2017, 32(12): 106/112, 42-43.
- WU Shunyan, ZHANG Shouyu, YAO Yunlong, et al. Study on high temperature carbonization and physicochemical properties of formed biomass [J]. *Journal of Engineering for Thermal Energy and Power*, 2017, 32(12): 106/122, 42-43.
- [90] 林冠烽. 磷酸法自成型木质颗粒活性炭的制备过程与机理研究 [J]. *生物质化学工程*, 2014, 48(2): 55.
- LIN Guanfeng. Study on the preparation process and mechanism of self-molding wood granular activated carbon by phosphoric acid method [J]. *Biomass Chemical Engineering*, 2014, 48(2): 55.
- [91] 殷蒙蒙, 唐瑞源, 吕炳勇, 等. 木屑制备高孔隙成型活性炭及 Doehlert 设计法优化 [J]. *生物质化学工程*, 2017, 51(6): 19-25.
- YIN Mengmeng, TANG Ruiyuan, LYU Binyong, et al. Preparation of high porosity activated carbon from wood chips and optimization of Doehlert design method [J]. *Biomass Chemical Engineering*, 2017, 51(6): 19-25.
- [92] JAGTOYEN M, DERBYSHIRE F. Activated carbons from yellow poplar and white oak by  $H_3PO_4$  activation [J]. *Carbon*, 1998, 36: 1085-1097.