October 25, 2015, 31(10): 1449-1458 ©2015 Chin J Biotech, All rights reserved

研究报告

固态发酵预处理木屑对其制备成型燃料的影响

郭晶晶^{1,3}, 袁兴中^{1,3}, 李辉^{2,4}, 李昌珠⁴, 肖志红⁴, 肖智华^{1,3}, 蒋龙波^{1,3}, 曾光明^{1,3}

1 湖南大学环境科学与工程学院,湖南长沙 410082

2 中国科学院可再生能源重点实验室,广东 广州 510640

3 环境生物与控制教育部重点实验室 (湖南大学),湖南 长沙 410082

4 湖南省林业科学院,湖南长沙 410004

郭晶晶, 袁兴中, 李辉, 等. 固态发酵预处理木屑对其制备成型燃料的影响. 生物工程学报, 2015, 31(10): 1449–1458. Guo JJ, Yuan XZ, Li H, et al. Effect of pretreatment by solid-state fermentation of sawdust on the pelletization and pellet's properties. Chin J Biotech, 2015, 31(10): 1449–1458.

摘 要:为了解决生物质成型产业存在的成型燃料密度低、强度低、抗吸水能力弱、不耐存储等问题,采用 黄孢原毛平革菌 Phanerochaete chrysosporium BKMF21767 对黧蒴栲木屑 (Castanopsis fissa Rehd.et Wils)进行 固态发酵预处理,固态发酵木屑在含水率 15%和最大压强 98 MPa 的条件下制备成型燃料。以成型能耗 (挤压 和推动能耗)、成型燃料密度、Meyer 强度和吸水性等表征发酵时间对黧蒴栲木屑成型行为及成型燃料性能的 影响。结果表明:与由新鲜黧蒴栲木屑制备的成型燃料相比,经固态发酵的黧蒴栲木屑成型燃料的燃烧热值几 乎不变,虽然在成型过程中的挤压能耗最高升高 6.98%,但推动能耗最高可降低 32.19%。同时,固态发酵预 处理能够提高成型燃料的密度、Meyer 强度和抗吸水能力,有利于成型燃料在长时间储运中保持品质,其中由 固态发酵 48 d 左右的木屑制备的成型燃料品质最佳。

关键词: 黧蒴栲木屑, 黄孢原毛平革菌, 固态发酵, 生物质成型, Meyer 强度

Hui Li. Tel: +86-731-85578765; E-mail: tchhui@gmail.com

Received: November 23, 2014; Accepted: February 27, 2015

Supported by: Key Laboratory of Renewable Energy, Chinese Academy of Sciences (No. y407k91001), National Natural Science Foundation of China (Nos. 21407046, 31470594), Natural Science Foundation of Hunan Province, China (No. 13JJ4118). **Corresponding authors:** Xingzhong Yuan. Tel: +86-731-88821413; E-mail: yxz@hnu.edu.cn

中国科学院可再生能源重点实验室 (No. y407k91001), 国家自然科学基金 (Nos. 21407046, 31470594), 湖南省自然科学基金 (No. 13JJ4118) 资助。

Effect of pretreatment by solid-state fermentation of sawdust on the pelletization and pellet's properties

Jingjing Guo^{1,3}, Xingzhong Yuan^{1,3}, Hui Li^{2,4}, Changzhu Li⁴, Zhihong Xiao⁴, Zhihua Xiao^{1,3}, Longbo Jiang^{1,3}, and Guangming Zeng^{1,3}

1 College of Environment Science and Engineering, Hunan University, Changsha 410082, Hunan, China

2 Key Laboratory of Renewable Energy, Chinese Academy of Sciences, Guangzhou 510640, Guangdong, China

3 Key Laboratory of Environmental Biology and Pollution Control (Hunan University), Ministry of Education, Changsha 410082, Hunan, China

4 Hunan Academy of Forestry, Changsha 410004, Hunan, China

Abstract: We pretreated sawdust (*Castanopsis fissa* Rehd.et Wils) by solid state fermentation (SSF) with *Phanerochaete chrysosporium*, and then compressed it into pellets with the moisture content of 15% and the pressure of 98 MPa, to solve the problem of low density, low Meyer hardness, high water uptake, and short storage period of pellet in the woody pellet industry. We studied the effects of fermentation time on pelletization and pellets's characteristics (including energy consumption, density, Meyer hardness, and hydrophobicity). SSF affected the heating values of pellet. Compared with fresh sawdust, SSF consumed more energy at the maximal value by 6.98% but saved extrusion energy by 32.19% at the maximum. Meanwhile, SSF could improve the density, Meyer hardness and hydrophobicity of pellet. Pellet made of sawdust pretreated by SSF for 48 d had best quality, beneficial for long-term transportation and storage of pellets.

Keywords: Castanopsis fissa Rehd.et Wils, Phanerochaete chrysosporium, solid state fermentation, pelletization, Meyer hardness

生物质成型是利用温度、压力和黏结剂等 将各类原本松散细碎的生物质废物压制成具有 规则形状的棒状、块状或颗粒状成型燃料的技 术^[1]。目前,中国南方地区制备生物质成型燃料 的主要原料主要是木屑。木屑中的纤维成分是 实现成型过程的主要因素。在适宜的压力和温 度的作用下,木质素发生玻璃态转化,具有黏 性,并易被挤压进入由纤维素纤丝组成的"框架" 中^[2]。物料微粒之间产生的氢键和"固体搭桥" 作用促进了"钢筋混凝土"结构的构成,使成型燃 料具有一定的形态和强度。缠绕的半纤维素也 使成型燃料具有一定的韧性。成型燃料的储运 成本是散装木屑的 4-7 倍,能够扩大成型燃料 的时空应用范围^[2]。同时,成型燃料具有燃烧性 能稳定、燃烧中的黑烟、飞灰、NO_x和 SO_x的 排放量低等特点,是目前发展较为迅速的生物 质利用方式之一^[3-6]。然而,生物质中的半纤维 素富含亲水性的羟基,容易吸水而降低成型燃 料的热值,并加速微生物反应。微生物活动会 导致降解气体 (CO₂、CO 和 CH₄等)的生成和 成型燃料的破碎,危害操作工人的身体健康, 甚至引发自燃或爆炸事故^[7]。同时,产业实践发 现的规律是,采用放置 4 周以上的木屑原料更 容易制备成型燃料。但是,上述规律尚未得到 科学的验证,仅仅是生产中的经验。在前期的 研究中,课题组考察了在无菌环境中,放置时 间对新粉碎木屑成型行为和成型燃料品质的影 响规律。研究发现,在无菌环境中,放置时间 不能明显改变木屑的成型行为和成型燃料品 质。因此,微生物活动有可能是影响木屑成型 行为和成型燃料品质的原因。目前,提高成型 燃料的强度和抗吸水能力是国内外生物质成型 领域的研究热点之一^[8-11]。然而,目前还没有关 于微生物活动与木屑成型行为之间关联的 研究。

固态发酵是指在没有或几乎没有自由水存 在的条件下,在一定湿度的固态基质中,用一 种或多种微生物进行发酵的生物反应过程,具 有工艺成熟、操作简单、运行安全和成本低廉 的优点^[12-14]。通过固态发酵处理,微生物优先 利用木屑中的半纤维素作为营养源来进行自身 的生长和繁殖,主要产物有腐殖质(腐殖酸、富 里酸和胡敏酸)、糖类、CO₂和其他一些小分子 物质等^[15-16]。经过固态发酵处理的木屑仍保持 木质纤维素的纤维结构,具备加工成型燃料的 可行性。同时,固态发酵产物中含有的高分子 的腐殖质和其他小分子物质较为松软,在发酵 木屑成型过程中可能较容易被"挤进"木质纤维 素结构间的空隙,并通过自身较多的官能团与 木屑构成氢键和静电引力,加强固体粒子桥接 或架桥和填充或嵌合^[17-24],促进生物质成型。 但目前尚没有关于固态发酵对生物质成型影响 的报道。

因此,本研究通过白腐菌的典型菌种黄孢 原毛平革菌 Phanerochaete chrysosporium, BKMF21767 对黧蒴栲木屑进行固态发酵预处 理,并将发酵木屑制备成型燃料,研究不同成 型温度下发酵时间对黧蒴栲木屑成型行为及成 型燃料性能的影响规律,揭示其中的影响机理, 以期为固态发酵工艺用于生物质成型产业提供 参考。

1 材料与方法

1.1 材料

白腐菌的典型种黄孢原毛平革菌 Phanerochaete chrysosporium,于4℃下保藏在湖 南大学实验室。

黧蒴栲:湖南省林业科学院天际岭实验林 场的7年生黧蒴栲新鲜枝条 (直径小于2 cm), 洗净,40℃烘干48 h 后粉碎,过40 目筛,装瓶 密封,贮于4℃备用。黧蒴栲木屑的性质见表1。

- 1.2 菌种活化和固态发酵方法
 菌种活化和固态发酵方法^[7]具体如下:
- 1.2.1 菌种活化

将菌种接种在马铃薯 (PDA) 琼脂培养基 上,待培养 5-7 d 长满孢子后,刮取孢子制成浓 度为 2.0×10⁶ 个/mL 的孢子悬液。

表1 新鲜黧蒴栲木屑的性质

Table 1Properties of untreated Castanopsis fissasawdust

Analysis	Untreated sample							
Chemical composition (wt. %)								
Lignin	15.54±0.34							
Cellulose	37.78±0.59							
Hemicellulose	24.77±0.66							
Humus	7.27±0.17							
Fulvic acid	5.68±0.06							
Humicacid	1.59±0.13							
Elemental composition (wt. %)								
С	46.55							
Н	5.45							
Ο	46.58							
Ν	1.42							
S	Undetectable							
Proximate analysis (wt. %)								
Volatile	81.07							
Fixed carbon	16.66							
Ash	2.27							
High heating values (MJ/kg)	16.70							

1.2.2 黧蒴栲固态发酵

称取 30 g 预处理后的黧蒴栲木屑为固体基 质,装于 500 mL 锥形瓶中,分别加入 164 mL 液体基质和 0.6 g 吐温 80 配成含水率为 85%的 固态培养基,灭菌。将浓度为 2.0×10^6 个/mL 的 菌悬液以 0.8%的质量比接种入已灭菌的发酵瓶 中,于37℃培养。将满足发酵时间(0、16、32、 48、64 d) 的黧蒴栲在 40 ℃烘干,并测其含水 率,当含水率在5%左右时,向其中加入13%的 水,装袋密封,于4℃稳定48h。其中所用液体 基质的组成成分为: KH₂PO₄ 2.0 g/L, MgSO4·7H2O 0.5 g/L,酒石酸铵 0.2 g/L,微量元 素液 70 mL/L。其中,微量元素液 (g/L):NaCl 1.0, $CoCl_2 \cdot 6H_2O = 0.18$, $Na_2MoO_4 \cdot 2H_2O = 0.01$, ZnSO₄·7H₂O 0.1, CaCl₂ 0.1, CuSO₄·5H₂O 0.01, $MnSO_4 H_2O = 0.5$, $FeSO_4 7H_2O = 0.1$, $KAl(SO_4)_2 \cdot 12H_2O = 0.01$, $MgSO_4 \cdot 7H_2O = 3$, H₃BO₃ 0.01,氮三乙酸 1.5。

1.3 黧蒴栲成型实验

1.3.1 成型设备和过程

单颗粒成型实验机由 WDW-10 电子万能实 验机改装,装置包括夹套 (D=7 mm,L=80 mm)、 压杆 (D=6.80 mm,L=120 mm) 以及 2 个不锈 钢垫片 (厚 2 mm 和 20 mm)。成型过程具体如 下,打开单颗粒成型实验机的温度控制器,使 夹套内壁温度升至设定成型温度 (70-150 ℃), 保持 120 min,待内壁温度稳定后在压制槽底部 放入不锈钢垫片,称取 1 g 左右调配好的含水率 为 15%的样品放入夹套中。采用程序控制压杆, 设定压杆下行速度为 8 mm/min,当压杆受力达 到初级设定值 (500 MPa) 时,下行速度变为 4 mm/min,当压杆受力达到 98 MPa 后停留 30 s, 停止压杆下行程序,取出不锈钢底板。随后, 系统控制压杆以 2 mm/min 由 0 MPa 开始下行, 将制成的成型燃料推出压制槽^[2]。制成的成型燃 料迅速用冷风冷却至室温。每次实验结束后,用 丙酮清洗模具并擦拭干净。实验至少重复 8 次。 1.3.2 生物质成型燃料能耗计算与特性分析

能耗计算: 生物质成型过程中的能耗包括 挤压和推动能耗,挤压能耗 (Compression energy consumption)表示成型燃料成型过程中 压杆所做的功。推动能耗 (Extrusion energy consumption)表示成型燃料成型之后,压杆在 对成型燃料施力到开始推动成型燃料的过程中 所做的功,单位为 kJ/kg,计算公式如下^[2]:

$$W = \sum_{i=1}^{n} F_{i} * S_{i} / M$$
 (1)

式中,*W*—挤压能耗或推动能耗,J/g;F_i— 压力,N;S_i—位移,m;*M*—物料质量,g。

成型燃料 Meyer 强度测定:Meyer 强度定 义为压碎成型燃料时,单位压痕面积上的作用 力,单位为 N/mm²,计算公式(2)如下^[25]:

$$H_{\rm m} = F/\pi \left(D * h - h^2\right) \tag{2}$$

式中 *H*_m—Meyer 强度, N/mm²; *h*—压杆运 行距离, mm; *D*—压杆的半圆球端直径, mm; *F*—压杆的最大压力, N。

1.4 黧蒴栲木屑发酵前后的化学成分定量分析

采用范式纤维素测定法测定原料木质纤维素 各成分含量;采用 0.1 mol/L 焦磷酸钠与 0.1 mol/L 氢氧化钠混合提取剂提取原料中的腐殖质并测 定各成分含量;采用元素分析仪(Vario EL III) 进行原料元素分析,根据 GB/T 28731-2012进行 原料工业分析^[26],采用湖南林业科学院热值测定 仪(SUNDY) SDACM5000进行原料热值测定^[16]。

2 结果与讨论

2.1 固态发酵过程对黧蒴栲木屑中木质纤维 素和腐殖质含量的影响

通过对不同发酵时间的黧蒴栲木屑中纤维 成分 (纤维素、半纤维素和木质素) 和腐殖质 (腐殖酸、富里酸和胡敏酸) 含量的测定,并与 新鲜黧蒴栲木屑进行对比发现,半纤维素降解 率显著高于纤维素和木质素,如图1A所示。这 主要是由木屑中木质纤维素组成结构的特殊性 造成的^[16],木质纤维素由木质素、纤维素和半 纤维素组成:通过碳-碳键将苯基丙烷结构单元 连接而成的具有空间网状结构的木质素具有完 整坚硬的"外壳",不易被微生物降解,无法形成 可发酵性糖类:以聚集态存在的纤维素则是由 大量葡萄糖基构成的链状高分子化合物,其晶 体结构阻碍纤维素的降解;由较短且高度分枝 的杂多糖链组成的半纤维素的结构单元主要有 木糖、甘露糖、葡萄糖、阿拉伯糖和半乳糖等, 聚合度较低,比较容易被微生物降解。因此, 在固态发酵过程中, P. chrysosporium 优先利用

黧蒴栲木屑中的半纤维素及其他易利用的营养物 质作为营养源来进行自身的繁殖和生长^[15-16],使 得黧蒴栲木屑变得"疏松",空隙增大。木屑中的 大粒径微粒数量减少,且木屑表面由光滑变粗 糙,正如扫描电镜图 2A 和图 2B 所示。随着发 酵时间的延长,微生物开始分解纤维素和木质 素,并生成腐殖质(腐殖酸、富里酸、胡敏酸)、糖 类、CO₂、水和其他中间小分子产物^[16]。图 1B 表 示随着发酵时间的延长,木屑中腐殖质主要成 分的变化规律。在图 1 中,当发酵时间超过 48 d 时,木质纤维素降解率和腐殖质产生率开始降 低。这可能是因为在固态发酵后期,微生物死 亡率升高,其产酶能力下降,从而抑制了木质 纤维素的降解,同时碳源极度缺乏,微生物开 始利用腐殖质碳^[16]。

2.2 不同成型温度下发酵时间对黧蒴栲木屑 成型过程中挤压和推动能耗的影响

如图 3 所示,在同一成型温度下,经固态 发酵的黧蒴栲木屑在成型中的挤压能耗高于新 鲜黧蒴栲木屑。例如,在 70 ℃下成型的新鲜黧



图 1 发酵时间对黧蒴栲木屑纤维成分的影响

Fig. 1 Effect of fermentation time on fiber component of *Castanopsis fissa* sawdust. (A) Rate of biodegradation. (B) Rate of production.



图 2 黧蒴栲木屑固态发酵预处理前后原料及其成型燃料的扫描电镜图

Fig. 2 SEM pictures of *Castanopsis fissa* sawdust and pellet. (A) Untreated sawdust. (B) Sawdust of fermentation for 48 d.



图 3 不同成型温度下发酵时间对黧蒴栲木屑成型过程中挤压和推动能耗的影响

Fig. 3 Effect of fermentation time on energy consumptions associated with compression and extrusion for pelletization of *Castanopsis fissa*sawdust under different compaction temperatures. (A) Compression energy consumptions. (B) Extrusion energy consumptions.

蒴栲木屑的挤压能耗为 24.95 kJ/kg,而发酵 48 d 的木屑的挤压能耗为 26.29 kJ/kg,挤压能耗升 高了 5.37%,而推动能耗则呈相反的趋势。同时, 当成型温度固定时,随着发酵时间延长,挤压 能耗呈先增加后降低的趋势。当发酵时间短于 16 d,挤压能耗呈升高趋势,最高可升高 7%。 当发酵时间长于 16 d时,挤压能耗开始降低, 而推动能耗则总体呈现降低的趋势。这是因为 固态发酵过程中,*P. chrysosporium* 优先利用黧 蒴栲木屑中的半纤维素,使得半纤维素的降解

速率高于纤维素和木质素的降解速率 (图 3A), 从而相对降低了半纤维素的含量,提高了纤维 素和木质素的含量,并生成腐殖质和其他一些 小分子物质。同时,固态发酵过程在一定程度 上破坏木质纤维素的天然结构,并使黧蒴栲木 屑表面产生一些"分枝"。半纤维素相对含量的降 低,导致木屑的韧性降低^[3]。木屑微粒表面产生 的这些"分枝"在挤压成型过程中,互相搭接和阻 碍,提高了压杆所受的阻力。这种降低的韧性 和提高的阻力导致发酵木屑的挤压能耗升高。 另外,木质素和腐殖质被普遍认为是生物质天 然的黏结剂^[8],富含形成"氢键"的官能团,能够 在压力和温度的共同作用下被"挤入"木屑纤维 "搭接"而成的"网格"中,通过"氢键"和"固体搭 桥"作用,限制木屑微粒在"网格"中的相对移动。 因此,在推动过程中,成型燃料对模具内壁的 摩擦力降低,使得推动能耗降低。

成型温度也是影响木屑成型行为的主要因 素之一。由图3可知,当同一固态发酵时间时, 木屑的挤压和推动能耗均随着成型温度的升高 而降低。其中,当温度在 70-90 ℃范围内,挤 压和推动能耗随温度升高明显降低;当温度高 于 130 ℃时,温度的进一步升高不能使挤压和 推动能耗发生明显的变化。这是因为木质素是 热塑性的物质^[6]。当发酵时间固定时,随着温度 的升高,木质素一般在70℃开始软化,90℃以 后发生玻璃化转化,流动态加强,木屑的粒子 二向平均径变大^[18]。当成型温度超过 130 ℃时, 玻璃化转化完全,进一步地升高成型温度不能 使流动态继续加强^[2]。在压力的作用下,玻璃化 的木质素被挤入木屑纤维构成的框架结构中, 木屑微粒开始重新排列位置关系,并发生机械 变形和塑性流变^[23],使得粒子更紧密地黏结在

一起,减少成型燃料膨胀对压槽壁面的挤压作 用,降低推动能耗。另外,微粒之间以及微粒 与壁面之间的摩擦力也是影响推动能耗的一个 主要因素^[8],成型温度越高,成型燃料表面越光 滑,与壁面的摩擦力越小,成型过程中推动能 耗越低。

2.3 不同成型温度下发酵时间对成型燃料密度的影响

单个成型燃料的密度与大量成型燃料的堆 积密度呈正相关关系,并影响成型燃料的能量 密度和储运成本,是成型燃料的重要参数^[8]。如 图 4 所示,当成型温度固定时,随着发酵时间 延长,成型燃料密度增加。例如,在成型温度 150 ℃时,以新鲜黧蒴栲和发酵 16、32、48 以 及 64 d 的黧蒴栲木屑制备的成型燃料的密度分 别为1063.90、1078.01、1087.85、1091.11、 1 091.00 kg/m³。这是因为固态发酵处理使黧蒴 栲木屑变得疏松,空隙变大,呈纤维束状。与 新鲜木屑紧密的抗压缩结构相比,这种纤维束 状结构在成型过程中易被压缩而降低成型燃料 体积。同时,如图2B所示,固态发酵后的木屑 表面更加粗糙,木质素和部分固态发酵产物(腐 殖质和低分子糖类等) 在压力和温度的作用下, "填充"木屑粗糙的表面及其孔洞,有利于木屑成 型燃料密度的提高。此外,在同一发酵时间条 件下,成型燃料的密度随着成型温度的升高而 提高。当温度从 70 ℃升高到 90 ℃时,成型燃 料密度最大可增加4%,而当温度升到150℃时 密度最大可增加8%。这是因为在较高成型温度 下,木质素软化程度提高,流动性增强。在受 压条件下,木质素较易流动扩散,使生物质微 粒更加紧密胶结,空隙减小,提高成型燃料的 密度^[23]。



1456

图 4 不同成型温度下发酵时间对成型燃料密度的 影响

Fig. 4 Effect of fermentation time on Meyer hardness of pellet under different compaction temperatures.

2.4 不同成型温度下发酵时间对成型燃料 Meyer 强度的影响

如图 5 所示,当发酵时间短于 16 d,温度 和发酵时间对成型燃料 Meyer 强度的影响均不 明显。这可能是因为发酵前期黧蒴栲木屑成分 变化较小,特别是木质纤维素含量几乎没有变 化 (图 1A), 而温度主要影响木质素的软化。当 发酵时间超过 16 d,发酵时间和温度均对成型 燃料的强度有明显的影响。在相同成型温度条 件下,随着发酵时间的延长,成型燃料 Meyer 强度呈升高趋势。这主要是因为发酵 16 d 后木 屑木质纤维素结构被部分破坏,部分半纤维素 被分解,使得木屑中木质素含量相对升高,而 木质素是木屑中天然的黏结剂,在压缩成型过 程中,木质素能够在温度与压力的共同作用下 发挥黏结剂功能,粘附和聚合生物质成型燃料, 提高了成型物的结合强度和耐久性^[24]。然而, 当成型温度低于90℃时,木质素没有充分软化, 黏结作用不明显。当发酵时间超过 32 d 时,成 型温度对成型燃料 Meyer 强度的影响较大。



图 5 不同成型温度下发酵时间对成型燃料 Meyer 强度的影响

Fig. 5 Effect of fermentation time on Meyer hardness of pellet under different compaction temperatures.

当温度从 70 ℃升到 90 ℃时,成型燃料 Meyer 强度最大可增加 12 %,90 ℃升到 130 ℃时成型 燃料强度变化不明显,继续增加到 150 ℃时成 型燃料强度又明显增大,最大可增加 30%。这 主要是因为木质素一般在 70 ℃开始软化,90 ℃ 以后木质素发生玻璃化转化,流动态加强, 130 ℃时转化完全,其后流动态不会得到加强, 而木质素的软化程度和流动态强度影响成型燃 料的 Meyer 强度。

2.5 发酵时间对成型燃料吸水性的影响

以在 130 ℃下成型的成型燃料为例,发酵 时间对成型燃料吸水性的影响如表 2 所示,随 发酵时间延长,成型燃料吸水性降低,48 d 时 基本达到稳定。对吸水实验前后成型燃料的密 度、Meyer 强度进行对比可知,固态发酵有利于 黧蒴栲木屑成型燃料的储藏。这是因为通过固 态发酵过程可以降解生物质中最具有化学活性 的成分——半纤维素,以降低生物质中吸水基团 羟基的含量,从而降低生物质成型燃料的吸水 性。同时,固态发酵使木屑中木质素的相对含

Table 2 Effect of fermentation time on the moisture uptake of penet										
Fermentation	Water adsorption (%)		Density (kg/cm ³)		Meyer hardness (N/mm ²)					
time (d)		Before	After	Percent decrease (%)	Before	After	Percent decrease (%)			
Untreated	14.70	1 032.12	938.21	9.10	4.65	3.75	19.35			
0	14.59	1 035.27	945.88	8.63	5.04	4.09	18.85			
16	14.28	1 049.38	968.91	7.67	5.19	4.34	16.29			
32	13.80	1 068.33	989.24	7.40	5.75	4.68	18.54			
48	13.25	1 071.32	1 003.10	6.37	6.19	5.23	15.41			
64	13.35	1 070.88	997.39	6.86	6.10	4.99	18.11			

表 2 发酵时间对成型燃料吸水性的影响

 Table 2
 Effect of fermentation time on the moisture uptake of pellet

量升高并生成腐殖质和糖类等物质,能够在成 型过程中,被"挤进"木质纤维素结构间的空隙, 并通过自身较多的官能团与木屑构成氢键和静 电引力,加强固体粒子桥接或架桥和填充或嵌 合,成型燃料微粒之间结合得更加紧密,空隙 减小,使得水分难以渗入。

3 结论

本文以白腐菌的典型菌 P. chrysosporium 为 例,考察固态发酵过程对木屑成型行为和成型 燃料性质的影响。研究表明,固态发酵后,黧 蒴栲木屑微粒降低的韧性和呈现的纤维束状结 构提高了成型过程中的挤压能耗。但是,发酵 木屑的纤维束状结构和发酵产物(腐殖质、低分 子糖类和其他小分子物质)的共同作用可以改 善推动能耗、成型燃料密度和 Meyer 强度。同 时,发酵木屑中半纤维素的降解和成型燃料更 加致密的结构降低了成型燃料的吸水性。因此, 通过进一步的研究,固态发酵处理与成型的联 用技术有可能成为解决目前生物质成型产业中 成型产品质量不佳问题的有效途径之一。

REFERENCES

 Chau J, Sowlati T, Sokhansanj S, et al. Techno-economic analysis of wood biomass boilers for the greenhouse industry. Appl Energ, 2009, 86(3): 364-371.

- [2] Li H, Liu XH, Robert L, et al. Pelletization of torrefied sawdust and properties of torrefied pellets. Appl Energ, 2012, 93(5): 680–685.
- [3] Erlich C, Fransson TH. Downdraft gasification of pellets made of wood, palm-oil residues respective bagasse: experimental study. Appl Energ, 2011, 88(3): 899–908.
- [4] Fierro V, Torne-Fernandez V, Montane D, et al. Study of the decomposition of kraft lignin impregnated with orthophosphoric acid. Thermochim Acta, 2005, 433(1/2): 142–148.
- [5] Gilbert P, Ryu C, Sharifi V, et al. Effect of process parameters on pelletisation of herbaceous crops. Fuel, 2009, 88(8): 1491–1497.
- [6] Kaliyan N, Morey RV. Natural binders and solid bridge type binding mechanisms in briquettes and pellets made from corn stover and switchgrass. Bioresour Technol, 2010, 101(3): 1082–1090.
- [7] Hiroshi K. Safety evaluation and cause investigation of the fire in various solid biomass fuels and organic rubble pile using high sensitivity calorimeters. Energ Fuel, 2012, 26(9): 5962–5967.
- [8] Nielsen NPK, Holm JK, Felby C, et al. Effect of fiber orientation on compression and frictional properties of sawdust particles in fuel pellet production. Energ Fuel, 2009, 23(6): 3211–3216.
- [9] Chew JJ, Doshi V. Recent advances in biomass pretreatment-torrefaction fundamentals and technology. Renew. Sust Energ Rev, 2011, 5(18): 4212–4222.
- [10] Nielsen NPK, Gardner DJ, Felby C. Effect of extractives and storage on the pelletizing process of

sawdust. Fuel, 2010, 89(1): 94-98.

- [11] Nielsen NPK, Norgaard L, Strobel BW, et al. Effect of storage on extractives from particle surfaces of softwood and hardwood raw materials for woodpellets. Eur J Wood Prod, 2009, 67(1): 19–26.
- [12] Han B, Wang L, Li SZ. Ethanol production from sweet sorghum stalks by advanced solid state fermentation (ASSF) technology. Chin J Biotech, 2010, 26(7): 966–973 (in Chinese).
 韩冰,王莉,李十中,等.先进固体发酵技术

(ASSF) 生产甜高粱乙醇. 生物工程学报, 2010, 26(7): 966-973.

- [13] Ruan QC, Qi JM, Hu KH, et al. Effects of microbial pretreatment of kenaf stalk by the white-rot fungus *Pleurotus sajor-caju* on bioconversion of fuel ethanol production. Chin J Biotech, 2011, 27(10): 1464–1471 (in Chinese). 阮奇城,祁建民,胡开辉,等. 白腐真菌 *Pleurotus sajor-caju* 预处理对红麻秸秆发酵乙醇的影响. 生物工程学报, 2011, 27(10): 1464–1471.
- [14] Zhou S, Yang B, Yang R, et al. Optimization of manganese peroxidase production from *Schizophyllum* sp. F17 in solid-state fermentation of agro-industrial residues. Chin J Biotech, 2014, 30(3): 524–528 (in Chinese).
 周钥,杨兵,杨荣,等.利用农业废弃物固态发酵裂褶菌 F17 产锰过氧化物酶的基质优化. 生物 工程学报, 2014, 30(3): 524–528.
- [15] Huang DL, Zeng GM, Huang GH, et al. Optimum conditions of solid-state fermentation for white-rot fungi and for it's degrading straw. J Environ Sci, 2005, 25(2): 232–237 (in Chinese).
 黄丹莲,曾光明,黄国和,等. 白腐菌固态发酵 条件最优化及其降解植物生物质的研究. 环境科 学学报, 2005, 25(2): 232–237.
- [16] Huang HL. Study on characteristics of ligninolytic microorganisms and their effects on the humification of the agricultural wastes composting. Changsha: Hunan University, 2009 (in Chinese). 黄红丽. 木质素降解微生物特性及其对农业废物 堆肥腐殖化的影响研究[D]. 长沙:湖南大学, 2009.

- [17] Sheng KC, Wu J. Review on physical properties and forming mechanisms of biomass briquettes. Trans CSAE, 2004, 20(2): 242-245 (in Chinese). 盛奎川, 吴杰. 生物质成型燃料的物理品质和成 型机理的研究进展.农业工程学报, 2004, 20(2): 242-245.
- [18] Wu YY, Dong YP, Wu YR,et al. Research on micro-mechanism of biomass briquette. Acta Energ, 2011, 32(2): 268-271 (in Chinese).
 吴云玉,董玉平,吴云荣. 生物质固化成型的微 观机理. 太阳能学报, 2011, 32(2): 268-271.
- [19] Tumuluru JS, Wright CT, Hess JR, et al. A review of biomass densification systems to develop uniform feedstock commodities for bioenergy application. Biofuels Bioprod Bioref, 2011, 5(6): 683–707.
- [20] Mozaffar AK, Sayed MA, Ved PM. Development and characterization of a wood adhesiveusing bagasse lignin. Int J Adhes Adhes, 2004, 24(6): 485–493.
- [21] Paivi L. Storage effects on pelletized sawdust, logging residues and bark. Biomass Bioenergy, 2000, 19(5): 287–293.
- [22] Zacchi L, Burla G, Zuolong D, et al. Metabolism of cellulose by *P. chrysosporium* in continuously agitated culture is associated with enhanced production of lignin peroxidase. J Biotechnol, 2000, 78(2): 185–192.
- [23] Wolfgang S, Jens KH, Anand RS, et al. A study of bonding and failure mechanisms in fuel pellets from different biomass resources. Biomass Bioenergy, 2011, 35(2): 910–918.
- [24] Nalladurai K, Morey VM. Factors affecting strength and durability of densified biomass products. Biomass Bioenergy, 2009, 33(3): 337–359.
- [25] Tabil LG, Sokhansanj S, Crerar WJ, et al.Physical characterization of alfalfa cubes: I. Hardness. Can BioSyst Eng, 2002, 44(3): 55–63.
- [26] GB/T 28731-2012. Proximate Analysis of Solid Biofuels. Beijing: Chinese Standard Publishing House, 2012 (in Chinese).
 GB/T 28731-2012. 固体生物质燃料工业分析方 法. 北京: 中国标准出版社, 2012.

(本文责编 陈宏宇)