

王小令,王绍清,陈 吴,等.不同镜惰比低阶煤燃烧特性及动力学分析[J].煤炭科学技术,2023,51(9): 302-309.

WANG Xiaoling, WANG Shaoqing, CHEN Hao, *et al.* The combustion characteristics and kinetic analysis of low-rank coals with different vitrinite/inertinite ratio[J]. Coal Science and Technology, 2023, 51(9): 302–309.

不同镜惰比低阶煤燃烧特性及动力学分析

王小令,王绍清,陈 昊,赵云刚,沙吉顿,邓金松 (中国矿业大学(北京)地球科学与测绘工程学院,北京 100083)

摘 要:为解释显微组分对低阶煤燃烧特性的影响,以一系列不同镜情比低阶煤为研究对象,利用热 重-质谱-差热(TG-MS-DTA)联用技术,研究了样品在空气气氛下的燃烧特性、热量变化过程以及气 体逸出行为。结果表明:煤的显微组分含量对煤燃烧达到最大反应速率时的温度影响不大,但对反 应最大速率的大小有影响,富情质组煤燃烧的反应最大速率更大。同时,煤中较多矿物使得反应达 到最大速率时温度更高。燃烧过程呈现出明显的两个阶段,第一阶段(400 °C 之前)缓慢放热,对应 脱挥发分过程,第二阶段(400 °C 之后)快速放热,对应固定碳燃烧过程,燃烧放热特征呈现出缓慢 到快速放热的转变。不同镜情比煤在燃烧过程中主要释放 CO₂、CO、H₂O 等气体,但释放的相对含 量不同,脱挥发分阶段,有较少的 CO₂、CO 气体释放,H₂O 的释放相对量较多。而在固定碳燃烧阶 段,CO₂大量释放,CO 释放量略低,H₂O 最少。其中,富惰质组煤在燃烧过程中释放相对更多的 CO₂,在相同条件下,燃烧更加充分。此外,还借助 Coats-Redfern 积分法对煤燃烧过程进行动力学 计算,得到随着镜情比含量减小,反应活化能增加的趋势,但这并不影响富情质组煤在固定碳燃烧 阶段能快速燃烧的特性,这可能是由于惰质组中大量丝质体形成的细胞胞腔结构,增大了与 O₂的接 触面积,燃烧反应充分。

关键词:低阶煤;燃烧行为;动力学;不同镜惰比;热重-质谱-差热

中图分类号:TQ533 文献标志码:A 文章编号:0253-2336(2023)09-0302-08

The combustion characteristics and kinetic analysis of low-rank coals with different vitrinite/inertinite ratio

WANG Xiaoling, WANG Shaoqing, CHEN Hao, ZHAO Yungang, SHA Jidun, DENG Jinsong

(School of Geosciences and Surveying Engineering, China University of Mining and Technology-Beijing, Beijing 100083, China)

Abstract: To explain the effect of maceral composition on the combustion characteristics of coal, a series of low-rank coals with different vitrinite/inertinite ratio were collected as the research object, and the combustion characteristics, heat change process and gas escape behavior of the samples under air atmosphere were investigated using thermoanalytical methods (TG-MS-DTA). The results show that the maceral content has little effect on the temperature of the maximum reaction rate. However, it has an effect on the value of the maximum reaction rate, and the maximum reaction rate of the inertinite-rich coal is larger. Meanwhile, higher minerals in coal allow the reaction to reach its maximum rate at a higher temperature. The combustion process shows two obvious stages. The first stage (before 400 $^{\circ}$ C) is exothermic slowly, corresponding to the devolatilization process, and the second stage (after 400 $^{\circ}$ C) is exothermic rapidly, corresponding to the fixed-carbon combustion process. The exothermic characteristics of coal combustion process, however, the relative content of the released gas is different. In the devolatilization stage, there is less CO₂ and CO released, while more H₂O release. In the fixed-carbon combustion stage, a large amount of CO₂ is released, the amount of CO released is slightly lower, and H₂O is the lowest. Among them, the inertinite-rich coal releases relatively more CO₂ during the combustion process and burns more completely under the same conditions. In ad-

基金项目:国家自然科学基金资助项目(42030807);山西省重点研发计划资助项目(201903D321084)

收稿日期:2022-05-28 责任编辑:黄小雨 DOI: 10.12438/cst.2021-1477

作者简介: 王小令(1994—), 男, 重庆梁平人, 博士研究生。E-mail: 1021736917@qq.com

通讯作者: 王绍清(1979—), 男, 辽宁朝阳人, 教授, 博士。E-mail: wangzq@cumtb.edu.cn

dition, the kinetic calculation of the coal combustion process is carried out with the Coats-Redfern method, and the trend of reaction activation energy increases as the vitrinite/inertinite ratio decreases. However, it does not affect the inertinite-rich coal in the fixed-carbon combustion stage. The ability to burn rapidly may be due to the cell lumen structure formed by a large number of fusinites, which enlarges the contact area between the surface of coal particles and O_2 , and the combustion reaction is sufficient.

Key words: low-rank coal; combustion behavior; kinetics; different Vitrinite/Inertinite ratio; TG-MS-DTA

0 引 言

煤是世界上最丰富的化石燃料资源,特别是针 对我国富煤、贫油、少气的基本国情,煤炭资源发挥 了举足轻重的作用。其中,煤最广泛的用途为燃煤 发电,尤其是低阶煤的燃烧。目前各地方"拉闸限电" 的背后,无一不体现燃煤发电的重要性^[1]。在煤燃烧 过程中,外在操作条件如压力、温度、升温速率、氧 气浓度和粒径对煤的燃烧特性及其动力学参数有显 著影响^[2-3];同时,内在因素诸如不同显微组分在煤中 的分布,矿物与煤大分子结合的方式,以及煤的变质 程度的变化,在很大程度上控制着煤的性质,从而影 响煤的燃烧行为^[4-5]。然而,基于煤本身的复杂性及 其非均质性的特点^[6],使得从单一变量考虑煤燃烧的 控制因素充满挑战。

热重分析(TGA)是一种广泛用于表征煤在燃烧 过程中热分解的技术[7-11]。通过控制燃烧所需的外 界条件以及样品选择能进行针对性研究,同时,热重 分析方法还能联用红外光谱、质谱、差热分析仪等。 据此,借助热重分析方法国内外学者对煤燃烧展开 了大量的研究工作; YONG 等[12] 利用热重分析技术 对不同煤阶煤燃烧特性研究,表明无烟煤的着火温 度较高。何翔等[13] 通过热重红外联用技术同样对比 了不同变质程度煤的燃烧特性,发现褐煤的各方面 燃烧特性指数最好。LIU 等^[14] 借助热重-红外联用 技术研究了低氧浓度下烟煤的燃烧行为,结果表明 降低氧浓度导致煤的表观反应速率下降。文虎等[15] 通过控制氧气体积分数和升温速率两个变量对弱黏 煤燃烧特性进行研究,结果表明,改变氧气体积分数 和升温速率对煤的着火温度影响不大,主要对煤的 燃烧阶段产生影响,但氧气体积分数对于燃烧的影

响更大。赵云鹏等^[16] 基于热重分析仪研究内在矿物 质对不同还原程度煤显微组分半焦燃烧反应性的影 响,表明内在矿物质降低了镜质组半焦的起燃温度, 但对惰质组半焦燃烧有明显抑制作用。然而,煤显 微组分燃烧的研究被较少关注,类脂组由于其较高 的挥发分与氢含量,在煤燃烧过程能起到稳定火焰 的作用^[17]。与煤热解行为不同,煤中镜质组与惰质 组对于燃烧行为的影响存在争议,如 CAI 等^[18]研究 表明煤燃烧的反应活性随惰质组含量的增大而增加, 在碳含量相近的情况下,惰质组比镜质组反应性更 强。CHOUDHURY等^[19]利用富惰质组分的半焦形 态数据进一步证实了惰质组的反应活性,具有良好 的燃烧性能。这与 ROBERTS 等^[20]得到的镜质组反 应性高于惰质组的结论相悖。

据此,为厘清煤显微组分的燃烧行为,本文从选取的3个不同镜惰比低阶煤入手,利用TG-MS-DTA 联用方法,研究一系列不同镜惰比煤的燃烧特性、热量变化及其气体释放行为。此外,还借助Coats-Redfern积分法对煤燃烧过程进行动力学计算,对比反应 活化能,深入探讨显微组分对煤燃烧过程的热行为 特征,同时还考虑了矿物对燃烧的影响。

1 试验与方法

1.1 样品及煤质分析

煤样分别采自山西省宝德县赵家庄、马蹄罕、豆 塔村散装块煤,以村庄名分别编号为 ZJZ、MTH 和 DT。煤质分析包括工业分析、元素分析和煤灰成分 分析,以及最大镜质组反射率测定、煤岩显微组分定 量信息见表 1^[21]。在 500 倍油浸反射光下对显微组 分进行识别与采集,可观察到 ZJZ 煤中大量的丝质 体组分,其中含有不同形态的细胞胞腔结构(图 1)。

表 1 煤样煤岩组分分析、工业分析、元素分析^[21] Table 1 Petrological, proximate and ultimate analysis of coal samples^[21]

样品	煤岩分析(体积分数)/%				17/1	工业分析/%		D /0/-	元素分析/%					
	镜质组	惰质组	类脂组	矿物	- V/I -	$M_{ m ad}$	$A_{\rm ad}$	$V_{\rm daf}$	$K_0 / \%$	C_{daf}	H_{daf}	${\rm O_{daf}}^{*}$	N_{daf}	$\mathbf{S}_{t,d}$
ZJZ	8.8	88.8	0.4	2	0.10	8.7	7.34	28.69	0.55	82.08	3.78	13.00	1.02	0.12
MTH	40.0	51.6	3.6	4.8	0.76	2.72	12.18	34.95	0.68	83.57	4.72	9.39	1.53	0.69
DT	62.0	35.2	0.4	2.4	1.76	7.3	2.85	38.43	0.47	79.68	4.72	14.12	1.25	0.22

注: R。为样品最大镜质组反射率; *为差减法计算。



图 1 赵家庄煤中丝质体光学显微镜照片 Fig.1 Optical microscope image of fusinite in ZJZ coal

ZJZ, MTH 和 DT 煤中镜质组与惰质组含量之比(V/I) 由 0.1 增加到 1.76, 最大镜质组反射率在 0.47%~ 0.68%, 为低煤阶烟煤^[21]。

1.2 X射线衍射试验

采用 D8 ADVANCE X 射线衍射仪, Cu 靶, 波长 为 0.154 06 nm, Kα 辐射, 管电流 40 mA, 管电压 40 kV, 发射狭缝 1 mm, 接受狭缝 0.16 mm, 扫描角度范围 为 5°~80°, 扫描速率为 4(°)/min, 重点关注原煤矿物 的种类。

1.3 热重-质谱-差热试验

采用 STA 449 F5/F3 Jupiter 型热重分析仪,测试 温度范围在 30~1000 ℃,升温速率 15 ℃/min,测试 气氛为空气,通气流量为 300 mL/min。热重逸出气 体联用质谱在线监测,热量变化联用差热分析仪同 步记录下样品的吸放热损失量数据。

2 结果与讨论

2.1 样品 XRD 矿物鉴定

样品的有机结构在此前的研究中已报道, MTH 煤的 XRD 谱图显示较多的尖锐峰表明该样品中矿 物含量丰富, 这也在之前 FTIR 结果中得到了证明^[21]。 利用 MDI Jade 6 软件对不同镜惰比煤的 XRD 图谱 进行矿物 pdf 卡片比对, 结果如图 2 所示。其中, DT 煤中矿物以方解石、斜绿泥石、石英为主, MTH 煤以 高岭石、勃姆石、方解石为主, ZJZ 煤以高岭石与石 英为主。与其灰成分分析得到的数据吻合, 其中 DT 煤灰中 CaO 含量大于 15%, 可归于高钙煤^[21]。

2.2 样品的燃烧特性参数分析

图 3 为不同镜惰比煤燃烧的 TG-DTG 曲线,通 过热重曲线计算的主要燃烧特性参数来表征煤样的 热行为,计算方法与文献^[10-11, 22] 相同,其中,着火温 度(*T*_i)表示样品开始燃烧的最低温度;最大燃烧速率 温度(*T*_p)表示燃烧过程中反应最激烈时的温度,即最 大质量损失温度;燃尽温度(*T*_f)表示反应完成时的温 度,其剩余质量与灰分有关。图 3a 为不同镜惰比煤 的 TG 曲线,可以看到,样品的失重量 ZJZ 煤最多, DT 煤其次,MTH 煤最少。其中,MTH 煤失重量最 少可归因于其最高的灰分产率。然而,DT 煤中灰分 最小,其燃烧失重量却少于 ZJZ 煤,可能原因在于 DT 煤矿物中含有相对较多的 CaCO₃,热分解吸热









不利于煤的燃烧,能抑制煤粉的燃烧过程^[23]。 图 3b 为不同镜惰比煤的 DTG 曲线, 可以看到, 所有 样品均在 300 ℃ 左右开始反应, 脱挥发分阶段开始。 随着温度进一步升高,反应速率也快速增加,这可归 因于高温下,特别是在400~600℃时,煤中会出现 大量渗流孔裂隙,使得氧气能快速与煤表面反应[24]。 在 489.4、490.0、526.2 ℃ 时, ZJZ、DT 与 MTH 煤分 别达到最大反应速率。其中, ZJZ 与 DT 煤的最大反 应速率温度几乎一致,而 MTH 煤的最大反应速率温 度明显向高温移动,且在最大反应速率温度时, MTH 煤的最大反应速率明显最低,表明矿物对煤燃 烧产生了明显抑制作用,使得需要更高的温度来达 到反应峰值。值得注意的是,尽管 ZJZ 与 DT 煤有 着几乎接近的最大反应速率温度,然而在此时的速 率却大有差异,表2为计算得到的样品燃烧特征参 数, ZJZ 煤的最大燃烧速率 R_{max} 几乎为 DT 煤的 2 倍, 表明富惰质组煤较强的燃烧反应性。此外,富惰质 组 ZJZ 煤有较高的着火温度,反应温度区间窄,最大 燃烧速率高,燃尽温度较低。而与之不同的是,富镜 质组 DT 煤有较低的着火温度,这与其挥发分含量较 高有关。最大燃烧速率低于富惰质组 ZJZ 煤, 而燃 尽温度略高于 ZJZ 煤。MTH 煤中镜质组与惰质组 含量之比介于 ZJZ 煤与 DT 煤之间, 但其热失重特 征变化明显不是介于二者之间的。MTH 煤在燃烧 过程中,其着火温度后移,达到最大燃烧速率时的温 度后移,最大燃烧速率减小。因此,矿物对煤燃烧的 影响大于其本身显微组分的差异。此外, MTH 煤燃 尽温度远大于 ZJZ 煤、DT 煤,其原因可能与灰分产 率较高有关,实际上,较高含量的灰分会导致煤表面 孔隙堵塞,或者煤颗粒被煤灰包裹,从而使燃尽温度 升高。

表 2 不同镜惰比煤的燃烧特征参数

 Table 2
 Characteristic parameters of coal combustion with different vitrinite/inertinite ratio

样品	T_i /°C	$T_{\rm p}/^{\circ}{ m C}$	$T_{\rm f}$ /°C	$R_{\max}/(\% \cdot \circ \mathbb{C}^{-1})$
ZJZ	457.3	489.4	499.2	2.23
MTH	461	526.4	572.3	0.71
DT	437	490	514.9	1.16

2.3 样品差热分析

图 4 为不同镜惰比煤燃烧过程的 DTA 曲线, 对 于所给出的样品,都包含一个肩峰与一个主峰。前 者归属为脱挥发分过程产生的放热峰,挥发性物质 开始着火,为反应第一阶段。在400 ℃以后,随着温 度进一步增加,热量大量释放,为反应第二阶段。在 486 ℃ 时, ZJZ、DT 煤达到峰值, 而 MTH 煤在 523 ℃ 达到峰值,这与最大释放速率温度的规律一致。在 峰值温度时,煤颗粒表面与空气中氧气剧烈反应,此 前由于初始阶段挥发性物质的释放,导致煤基质中 出现大量孔隙,因此空气中的氧气得以到达内部颗 粒表面^[24]。根据 DTA 曲线特征, 可确定煤样着火机 理类型[12],所有样品均发生不均匀着火。尤其是在 第二阶段,与煤在其他惰性气体的加热过程不同,煤 在空气中分解更快,主要为大分子骨架中C与O,的 反应,大量挥发性气体如 CO、CO2 在此释放。第一 阶段(400 ℃之前)时, DT、MTH、ZJZ 煤的放热相对 含量大小依次减少,表明挥发分在此阶段起主导作 用,矿物含量影响不大。而在第二阶段(400 ℃之 后),由于 MTH 煤含有较多的矿物(图 2),含有结晶 水的矿物在脱水过程中往往会吸收热量,抑制煤燃 烧过程,例如勃姆石一般在 500 ℃ 左右失去结晶水



转化成不同形式的氧化铝^[25]。MTH煤镜质组、惰质 组含量虽然在 DT 与 ZJZ煤之间,其最大放热温度 峰值滞后于 DT煤、ZJZ煤,而 DT煤与 ZJZ煤的最 大放热温度峰值同样一致,显微组分同样与煤燃烧 中最大放热温度无关。差热实验结果,进一步吻合 了之前 TG/DTG 得到的结论。随着进一步升温, MTH煤在 800℃左右处观察到微弱的吸热峰,可能 原因是由于方解石受热分解成 CaO 和 CO₂吸热导致。

2.4 样品燃烧小分子物质释放特征

图 5 为不同镜惰比煤燃烧过程中检测到的质 谱(m/z:1~60)数据,检测到的主要气体有 CO₂、CO、 H₂O等,还有极少量含 N、S 气体,此处未做讨论。 对所有样品而言, CO2的释放量最大, 其次为 CO、 H₂O。对比不同镜惰比煤样的3种气体释放量(图6), 在第一阶段(小于 400 ℃ 之前), CO₂、CO 释放的相 对含量较少, 而 H₂O 释放量较多。与之相反的是, 第 二阶段(400 ℃ 之后)释放大量的 CO₂、CO, 脱挥发 分之后,大量 O,进入到煤基质表面参与反应。对比 3个煤样气体总释放量与释放温度区间可以看出,富 镜质组 DT 煤释放 CO₂, CO 量略多于富惰质组 ZJZ 煤,释放温度区间大,但 MTH 煤的释放终温大 于 DT、ZJZ 煤,同样反映出矿物对其燃烧反应性的 影响。与CO,和CO的释放规律不同,H₂O的释放 行为呈现出明显的双峰分布的特征。具有明显的阶 段性,在脱挥发分阶段,H₂O的释放量呈现出随着镜 惰比增加而增加,而在固定碳燃烧阶段,DT煤与 ZJZ 煤几乎一致, 且释放量多于 MTH 煤, 终温小于 MTH 煤。

为了进一步探明不同镜惰比煤燃烧的气体释放 规律,在固定碳燃烧阶段选择最大释放速率温度下, 利用质谱信号强度来反映气体逸出含量。图7显示 了不同镜惰比煤在最大释放速率温度下质谱信号强 度,即在反应最剧烈时,可计算 CO₂ 与 CO 信号强度 的比来反映煤颗粒基质与 O₂ 燃烧反应情况。ZJZ、



图 5 不同镜惰比煤燃烧过程中气体释放质谱 Fig.5 Mass spectrometry of coal combustion with different vitrinite/inertinite ratio





Fig.6 Three main released gases of coal combustion with different vitrinite/inertinite ratio

MTH与DT煤在最大释放速率温度下,得到的CO₂ 与CO强度的比分别为3.02、1.40、1.67。由此看出 尽管ZJZ煤在燃烧过程中释放CO₂的含量低于 DT煤,但ZJZ释放更低的CO量。可能的因素在于 脱挥发分后,富惰质组ZJZ煤中大量丝质体形成的 细胞胞腔结构,使得煤颗粒表面与O₂的接触面积扩 大,燃烧反应充分。这也能进一步解释富惰质组 ZJZ煤较强的燃烧反应性,与TG-DTA曲线得到的 结果一致。MTH煤生成的CO含量相对最多,表明 随着温度的升高,在脱挥发分之后,煤中较多的矿物 充填了煤基质中微小孔隙,阻碍了O₂进一步与煤基 质表面接触进而充分燃烧。同时,较多的矿物也会 增加煤颗粒的平均密度,降低煤颗粒的总孔隙率和 比表面积^[26]。





2.5 燃烧动力学分析

由于热重实验采用的是程序升温法(非等温), 可假定分解速率等同于挥发物释放速率,式(1)为动 力学基本方程。

$$\frac{\mathrm{d}\alpha}{\mathrm{d}t} = kf(\alpha) \tag{1}$$

式中: α 为转化率; $f(\alpha)$ 为动力学反应机理函数; k为反应速率常数, 式(2)为 Arrhenius 方程。

$$k = A e^{-E/RT} \qquad (2)$$

式中: *A* 为指前因子; *E* 为表观活化能, kJ/mol; *R* 为气体常数,取 8.314 J/(mol·K); *T* 为热力学温度。其中表观活化能是发生化学反应所需要的最小能量,是反应的固有属性,即活化能越小反应越容易发生。根据 Arrhenius 的观点,在热作用下,不是所有分子间的碰撞都会发生化学反应,只有满足"活化分子"之间的有效碰撞,从而达到破坏分子间作用力,其中有效碰撞次数用指前因子 *A* 表示, *A* 越大, 分子间发

生有效碰撞的频率越高,反应速率越大。

根据 TG 曲线可求得转化率α, 即:

$$\alpha = \frac{W_0 - W}{W_0 - W_\infty} \tag{3}$$

式中: W₀为样品起始质量; W_∞为样品反应结束质量。 这里考虑用不同温度下样品质量损失百分比与最终 反应结束时样品质量损失比的比值来计算不同温度 下的转化率。

对于非等温单速率体系,本文采用 Coats-Redfern 积分法对 TG 曲线进行动力学分析,设

$$f(\alpha) = (1 - \alpha)^n \tag{4}$$

$$T = T_0 + \beta t, \ \beta = dT/dt \tag{5}$$

式中: β为升温速率。

将式(2)、式(4)、式(5)代入式(1)积分得:

$$\ln\left|\frac{-\ln(1-\alpha)}{T^2}\right| = \ln\frac{AR}{\beta E}\left[1-\frac{2RT}{E}\right] - \frac{E}{RT} \quad (n=1) \quad (6)$$
$$\ln\left[\frac{1-(1-\alpha)^{1-n}}{(1-n)T^2}\right] = \ln\frac{AR}{\beta E}\left[1-\frac{2RT}{E}\right] - \frac{E}{RT} \quad (n\neq1)$$
$$(7)$$

这里使用式(6),假设为一级反应,即 n=1,由于 E 值很大,故 2RT/E 项可近似于取 0,因此可简化为

$$\ln\left|\frac{-\ln\left(1-\alpha\right)}{T^{2}}\right| = \ln\frac{AR}{\beta E} - \frac{E}{RT}$$
(8)

以 $\ln \left| \frac{-\ln(1-\alpha)}{T^2} \right|$ -1/*T* 作图, 然后进行线性拟合, 可近似得到样品的反应活化能 *E*。为了保证样品的 对比性, 均取转化率 10% 与 90% 所对应的温度区间 来分析样品燃烧的反应动力学。图 8 为不同煤样得 到的燃烧 Arrhenius 图, 线性拟合度均在 0.97 以上, 表明符合一级反应动力学方程。





表 3 为计算得到的煤燃烧动力学参数,转化率由 10%~90% 所对应的温度区间上看,与 DT 煤相

比, ZJZ 煤的温度范围(411.4~496.3 ℃)更窄, 反应 更快, MTH 煤有着更高的反应温度及更宽的区间范 围。表观活化能随着镜惰比增加而减少, 表明富镜 质组煤 DT 煤更容易燃烧, 这与得到的着火性能趋势 大体一致, 表观活化能、着火性能与煤中镜质组含量 有关。同时, ZJZ 煤在燃烧反应过程中, 指前因子相 对更大,表明富惰质组煤在燃烧过程中分子间发生 有效碰撞的频率较高,反应速率较快。值得探究的 是,表观活化能较大的 ZJZ 煤,在燃烧过程中却有着 最大的燃烧速率,这似乎与活化能越大,反应性越差 这一基本认识相悖。反应活化能越大,温度对反应 的过程影响更大,显著地加快了反应速率^[27]。

表 3 不同镜惰比煤燃烧动力学参数 Table 3 Kinetic parameters of coal combustion with different vitrinite/inertinite ratio

		-				
样品	T_{10} /°C	<i>T</i> ₉₀ /℃	方程	$E/(kJ \cdot mol^{-1})$	A/\min^{-1}	R^2
ZJZ	411.4	496.3	<i>y</i> =-16 870 <i>x</i> +9.145 2	140.3	2.37×10 ⁹	0.9707
MTH	447.0	568.7	<i>y</i> =-14 179 <i>x</i> +4.219 7	117.9	1.45×10 ⁷	0.998 8
DT	385.4	517.0	<i>y</i> =-11 535 <i>x</i> +2.021 8	95.9	1.31×10 ⁶	0.9844

3 结 论

1)富镜质组 DT 煤有较低的着火温度以及活化 能,表明着火燃烧特性较好。煤的显微组分含量不 影响煤燃烧达到最大反应速率时的温度,但富惰质 组 ZJZ 煤的最大反应速率更大。此外,MTH 煤中较 多矿物使得反应达到最大速率时温度更高,表明矿 物对燃烧有抑制作用。

2)不同镜惰比煤 DTA 曲线均显示 2 个放热峰, 对应燃烧过程的脱挥发分与固定碳燃烧阶段,放热 特征呈现出缓慢放热到快速放热的转变。燃烧过程 中主要释放 CO₂、CO、H₂O 等气体,但释放的相对含 量不同,脱挥发分阶段,有较少的 CO₂、CO 气体释放, H₂O 的释放相对量较多。而在固定碳燃烧阶段,CO₂ 大量释放,CO 释放量略低,H₂O 最少。

3) 富惰质组 ZJZ 煤尽管有着较高的着火点以及 较大的活化能, 但在固定碳燃烧阶段能快速燃烧, 归 因于组分中大量丝质体形成的细胞胞腔结构, 使得 煤颗粒表面与 O₂ 的接触面积扩大。此外, 煤样燃烧 效果还体现在 CO₂ 与 CO 的释放量上, 富惰质组 ZJZ 煤在燃烧过程中释放相对更多的 CO₂, 在相同条 件下, 燃烧更加充分。

参考文献(References):

- [1] 李富兵, 樊大磊, 王宗礼, 等. "双碳"目标下"拉闸限电"引发的中国能源供给的思考[J]. 中国矿业, 2021, 30(10): 1-6.
 LI Fubing, FAN Dalei, WANG Zongli, *et al.* Thoughts on China's energy supply caused by "power rationing" under the goal of "carbon peak and neutrality" [J]. China Mining Magazine, 2021, 30(10): 1-6.
- [2] 雷 鸣,黄星智,王春波. O₂/CO₂气氛下CO₂和H₂O气化反应对煤 及煤焦燃烧特性的影响[J]. 燃料化学学报, 2015, 43(12): 1420-1426.

LEI Ming, HUANG Xingzhi, WANG Chunbo. Effect of CO_2 and H_2O gasification on the combustion characteristics of coal and char under O_2/CO_2 atmosphere [J]. Journal of Fuel Chemistry and Technology, 2015, 43(12): 1420–1426.

- [3] 胡海华,段伦博,陈晓平,等. 增压O₂/CO₂气氛下煤燃烧特性实验研究[J]. 燃料化学学报, 2014, 42(4): 408-413.
 HU Haihua, DUAN Lunbo, CHEN Xiaoping, *et al.* Experimental investigation on pressurized coal combustion characteristics under O₂/CO₂ atmosphere[J]. Journal of Fuel Chemistry and Technology, 2014, 42(4): 408-413.
- [4] SU S, POHL J H, HOLCOMBE D. A proposed maceral index to predict combustion behavior of coal[J]. Fuel, 2001, 80(5): 699– 706.
- [5] QIU J R, LI F, ZHANG C G, et al. Mineral transformation during combustion of coal blends[J]. International Journal of Energy Research, 1999, 23(5): 453–463.
- [6] 王小令,李 霞,曾凡桂,等. 基于HRTEM的煤中不同聚集态结构表征[J]. 煤炭学报, 2020, 45(2): 749-756.
 WANG Xiaoling, LI Xia, ZENG Fangui, *et al.* Characterization of different aggregate structures in coal based on HRTEM[J]. Joural of China Coal Society, 2020, 45(2): 749-756.
- [7] NIU S L, LU C M, HAN K H, et al. Thermogravimetric analysis of combustion characteristics and kinetic parameters of pulverized coals in oxy-fuel atmosphere[J]. Journal of Thermal Analysis & Calorimetry, 2009, 98(1): 267–274.
- [8] OTERO M, GOMEZ X, GARCIA A I, et al. Non-isothermal thermogravimetric analysis of the combustion of two different carbonaceous materials[J]. Journal of Thermal Analysis & Calorimetry, 2008, 93(2): 619–626.
- [9] 鲜晓红, 杜云贵, 张光辉. TG-DTG/DTA研究混煤的燃烧特 性[J]. 煤炭转化, 2011, 34(3): 67-70.
 XIAN Xiaohong, DU Yungui, ZHANG Guanghui. Combustion characteristics of coal blending by TG-DTG/DTA[J]. Coal Conversion, 2011, 34(3): 67-70.
- [10] 聂其红, 孙绍增, 李争起, 等. 褐煤混煤燃烧特性的热重分析法 研究[J]. 燃烧科学与技术, 2001, 7(1): 72-76.
 NIE Qihong, SUN Shaozeng, LI Zhengqi, *et al.* Thermogravimet-

ric analysis on the combustion characteristics of brown coal blends[J]. Journal of Comnustion Science and Technology, 2001, 7(1): 72–76.

[11] 刘 倩,钟文琪,苏 伟,等.基于热重-质谱联用的煤粉富氧燃 烧动力学及污染物生成特性[J].化工学报,2018,69(1):523-530.

LIU Qian, ZHONG Wenqi, SU Wei, *et al.* Oxy-coal combustion kinetics and formation characteristics of pollutants based on TG-MS analysis[J]. CIESC Journal, 2018, 69(1): 523–530.

- [12] YONG C, MORI S, PAN W P. Studying the mechanisms of ignition of coal particles by TG-DTA[J]. Thermochimica Acta, 1996, 275(1): 149–158.
- [13] 何 翔, 刘建忠, 杨雨濛, 等. 基于热重红外联用技术的不同煤 种燃烧特性研究[J]. 热力发电, 2016, 45(11): 29-35.
 HE Xiang, LIU Jianzhong, YANG Yumeng, *et al.* Combustion characteristics of different coals based on TG-DSC-FTIR coupled technology[J]. Thermal Power Generation, 2016, 45(11): 29-35.
- [14] LIU L, WANG Z, CHE K, et al. Research on the release of gases during the bituminous coal combustion under low oxygen atmosphere by TG-FTIR[J]. Journal of the Energy Institute, 2018, 91(3): 323–330.
- [15] 文 虎,黄 遥,张玉涛,等.氧气体积分数与升温速率对弱黏 煤燃烧特性的影响[J].煤炭学报,2017,42(9):2362-2368.
 WEN Hu, HUANG Yao, ZHANG Yutao, *et al.* Effects of oxygen concentration and heating rate on the characteristics of bituminous coal combustion[J]. Journal of China Coal Society, 2017, 42(9):2362-2368.
- [16] 赵云鹏,胡浩权,靳立军,等.矿物质对不同还原程度煤显微组 分半焦燃烧特性影响[J].化工学报,2019,70(8):2946-2953.
 ZHAO Yunpeng, HU Haoquan, JIN Lijun, *et al.* Effect of minerals on semi-coke combustion characteristics of maceral with different reducibility[J]. CIESC Journal, 2019, 70(8): 2946-2953.
- [17] VALENTIM B. Petrography of coal combustion char: A review[J]. Fuel, 2020, 277: 118271.
- [18] CAI H Y, MEGARITIS A, MESSENBOCK R, et al. Pyrolysis of coal maceral concentrates under pf-combustion conditions (I): changes in volatile release and char combustibility as a function

of rank[J]. Fuel, 1998, 77(12): 1273-1282.

- [19] CHOUDHURY N, BISWAS S, SARKAR P, et al. Influence of rank and macerals on the burnout behaviour of pulverized Indian coal[J]. International Journal of Coal Geology, 2008, 74(2): 145– 153.
- [20] ROBERTS M J, EVERSON R C, NEOMAGUS H, et al. Influence of maceral composition on the structure, properties and behaviour of chars derived from South African coals[J]. Fuel, 2015, 142: 9–20.
- [21] 王小令,王绍清,陈 吴,等.不同镜惰比低阶煤的结构特征及 其热解行为[J].煤炭科学技术,2023,51(5):294-301.
 WANG Xiaoling, WANG Shaoqing, CHEN Hao, *et al.* The structural characteristics and pyrolysis behavior of low-rank coal with different Vitrinite/Inertinite ratio[J]. Coal Science and Technology, 2023, 51(5): 294-301.
- [22] LI Q, ZHAO C, CHEN X, et al. Comparison of pulverized coal combustion in air and in O₂/CO₂ mixtures by thermo-gravimetric analysis[J]. Journal of Analytical and Applied Pyrolysis, 2009, 85(1/2): 521–528.
- [23] 孔德文,张建良,林祥海,等.天然矿物添加剂对高炉喷吹煤粉 燃烧特性的影响[J].北京科技大学学报,2011,33(9):1160-1165.

KONG Dewen, ZHANG Jianliang, LIN Xianghai, *et al.* Effects of the natural minerals on pulverized coal combustion characteristics[J]. Journal of University of Science and Technology Beijing, 2011, 33(9): 1160–1165.

- [24] CAI Y D, LIU D M, LIU Z H, *et al.* Evolution of pore structure, submaceral composition and produced gases of two Chinese coals during thermal treatment[J]. Fuel Processing Technology, 2017, 156: 298–309.
- [25] YEN F S, LO H S, WEN H L, et al. θ- to α-phase transformation subsystem induced by α-Al₂O₃-seeding in boehmite-derived nanosized alumina powders[J]. Journal of Crystal Growth, 2003, 249(1/2): 283–293.
- [26] LU G Q, DO D D. A kinetic study of coal reject-derived char activation with CO₂, H₂O, and air [J]. Carbon, 1992, 30(1): 21–29.
- [27] 胡 英.物理化学,第6版[M].高等教育出版社,2014.