

文章编号: 1671-251X(2022)07-0135-07

DOI: 10.13272/j.issn.1671-251x.2022030032

预氧化煤低温氧化放热和动力学特性研究

闫国锋¹, 黄兴利², 闫振国³

(1. 陕西黄陵矿业集团有限公司, 陕西 延安 727306;

2. 陕西黄陵二号煤矿有限公司, 陕西 延安 727306;

3. 西安科技大学 安全科学与工程学院, 陕西 西安 710054)

摘要: 现有氧化煤自燃特性研究大多以较低氧化温度和空气条件下制取的煤样为研究对象, 缺乏对预氧化煤氧化过程中动力学特性的分析。针对上述问题, 利用 C80 微量热仪以不同氧化温度(100, 200, 300 °C)和氧气体积分数(21%, 15%, 5%)条件下制取的预氧化煤为对象, 研究了其低温氧化反应的放热和动力学特性, 并探讨了氧化温度和氧气浓度对预氧化煤低温氧化反应活化能的影响。预氧化煤低温氧化放热特性分析结果: ① 预氧化煤低温氧化进程滞后于原煤样, 且滞后程度随氧化温度和氧气浓度升高而增大。② 预氧化煤低温氧化反应的放热量低于原煤样, 且放热量随氧化温度和氧气浓度升高逐渐降低。当氧化温度为 100 °C 时, 不同氧气浓度预氧化煤的 t_1 (热流>0 时对应的温度)、 t_2 (热流增长率最大值对应的温度)及低温氧化过程的反应热基本相等。③ 随着氧化温度升高, 氧气浓度对 t_1 、 t_2 及低温氧化过程的反应热的影响才逐渐明显。表明氧气浓度对预氧化煤低温氧化反应的影响在较高的氧化温度下才体现。但是, 太高的氧化温度导致预氧化煤低温氧化反应进程严重滞后且反应放热量<0。预氧化煤低温氧化动力学参数分析结果: ① 预氧化煤低温氧化反应加速氧化阶段的活化能高于原煤样, 快速氧化阶段的活化能低于原煤样。表明预氧化煤氧化反应进入加速氧化阶段的门槛提高, 却更容易进入快速氧化阶段。② 从指前因子数据可看出, 预氧化煤低温氧化反应相较于原煤样更为迅速。③ 预氧化煤低温氧化过程的活化能没有随氧化温度和氧气浓度的变化表现出明显的规律性: 在加速氧化阶段活化能随氧化温度升高而增大, 随氧气浓度升高呈先降低后升高趋势; 在快速氧化阶段, 当氧化温度为 100 °C, 活化能随氧气浓度升高呈先降低后升高趋势, 而氧化温度为 200 °C 时则相反。

关键词: 煤自燃; 氧化煤; 预氧化煤; 低温氧化; 动力学参数; 加速氧化; 快速氧化; 氧化温度; 氧气浓度; 活化能; 指前因子

中图分类号: TD713

文献标志码: A

Research on exothermic and kinetic characteristics of low-temperature oxidation of preoxidized coal

YAN Guofeng¹, HUANG Xingli², YAN Zhenguo³

(1. Shaanxi Huangling Mining Group Co., Ltd., Yan'an 727306, China;

2. Shaanxi Huangling No. 2 Coal Mine Co., Ltd., Yan'an 727306, China;

3. College of Safety Science and Engineering, Xi'an University of Science and Technology, Xi'an 710054, China)

Abstract: The existing research on the spontaneous combustion characteristics of oxidized coal is mostly based on the coal samples prepared under the conditions of lower oxidation temperature and air. It lacks the analysis of the kinetic characteristics during the oxidation process of oxidized coal. In order to solve the above problems, the C80 microcalorimeter is used to study the exothermic and kinetic characteristics of low-temperature oxidation reaction of preoxidized coal prepared under different oxidation temperatures (100, 200, 300 °C) and oxygen volume fraction (21%, 15%, 5%). The effects of oxidation temperature and oxygen concentration on the

收稿日期: 2022-03-08; 修回日期: 2022-06-30; 责任编辑: 王晖, 郑海霞。

基金项目: 陕西省自然科学基金基础研究计划项目(S2019-JC-LH-QY-SM-0065)。

作者简介: 闫国锋(1982—), 男, 陕西宝鸡人, 工程师, 硕士, 主要从事煤矿“一通三防”工作, E-mail: 1157076743@qq.com。

引用格式: 闫国锋, 黄兴利, 闫振国. 预氧化煤低温氧化放热和动力学特性研究[J]. 工矿自动化, 2022, 48(7): 135-141.

YAN Guofeng, HUANG Xingli, YAN Zhenguo. Research on exothermic and kinetic characteristics of low-temperature oxidation of preoxidized coal[J]. Journal of Mine Automation, 2022, 48(7): 135-141.



扫码移动阅读

activation energy of low-temperature oxidation reaction of preoxidized coal are discussed. The analysis results of low-temperature oxidation exothermic characteristics of preoxidized coal are shown as follows. ① The low-temperature oxidation process of preoxidized coal lags behind that of raw coal. The degree of lag increases with the increase of oxidation temperature and oxygen concentration. ② The heat release of low-temperature oxidation reaction of preoxidized coal is lower than that of raw coal. The heat release gradually decreases with the increase of oxidation temperature and oxygen concentration. When the oxidation temperature is 100 °C, t_1 (the temperature at which the heat flow value starts >0), t_2 (the temperature corresponding to the maximum growth rate of heat flow value) and the reaction heat of low-temperature oxidation of preoxidized coals with different oxygen concentrations are basically equal. ③ With the increase of oxidation temperature, the effect of oxygen concentration on t_1 , t_2 and the reaction heat of low-temperature oxidation is gradually obvious. The results show that the effect of oxygen concentration on the low-temperature oxidation reaction of preoxidized coal is only reflected at higher oxidation temperatures. However, too high oxidation temperature will lead to a serious lag of the low-temperature oxidation reaction process of pre-oxidized coal and the reaction heat release is less than 0. The analysis results of kinetic parameters (activation energy and pre-exponential factor) of low-temperature oxidation of pre-oxidized coal are shown as follows. ① The activation energy of the low-temperature oxidation reaction of pre-oxidized coal in the accelerated oxidation stage is higher than that of raw coal. The activation energy of the rapid oxidation stage is lower than that of raw coal. The results show that the threshold of the oxidation reaction of pre-oxidized coal entering the accelerated oxidation stage is increased, but it is easier to enter the rapid oxidation stage. ② The pre-exponential factor data show that the low-temperature oxidation reaction of pre-oxidized coal is more rapid than that of raw coal. ③ The changes of oxidation temperature and oxygen concentration have no obvious regularity with the activation energy of the low-temperature oxidation process of preoxidized coal. In the accelerated oxidation stage, the activation energy increases with the increase of oxidation temperature. The activation energy first decreases and then increases with the increase of oxygen concentration. In the rapid oxidation stage, when the oxidation temperature is 100 °C, the activation energy first decreases and then increases with the increase of oxygen concentration, while 200 °C is the opposite.

Key words: coal spontaneous combustion; oxidized coal; preoxidized coal; low-temperature oxidation; dynamic parameters; accelerated oxidation; rapid oxidation; oxidation temperature; oxygen concentration; activation energy; pre-exponential factor

0 引言

煤炭是我国重要的化石能源,给社会发展和人民生活带来了极大便利,但煤自燃特性严重制约了煤炭资源的利用和发展。煤自燃不仅造成煤炭资源大量浪费,而且释放大量的 CO_2 , CH_4 和 NO 等温室气体,加剧了全球气候变暖,严重影响了我国碳中和目标的达成。当煤矿井下煤自燃失控造成火灾时,通常采用封闭火区的方法隔绝氧气,以防火势进一步扩散,导致封闭火区内部形成大量氧化煤。氧化煤是指新鲜煤样与氧气接触发生氧化反应,煤温升高到一定温度又降至常温后形成的煤样。由于氧化煤经历过一次氧化过程,当其再次氧化时,表现出的自燃特性与原始煤样有很大差异,导致氧化煤自燃风险增大^[1]。例如,封闭火区启封过程易发生爆炸、采空区遗煤火灾频发及扑灭的煤田火灾经过一段时间再次复燃等现象都表明氧化煤自燃风险增大。为解

决上述问题,有必要对氧化煤自燃特性进行研究。

许多学者对氧化煤自燃特性进行了研究。文献[2]为解决采空区大量氧化煤的遗煤自燃问题,利用程序升温实验探究了不同氧化温度的氧化煤自燃过程中气体产生规律。文献[3]将煤样从环境温度加热到 80, 120, 160, 200 °C, 不同温度下氧化 10 h, 并采用程序升温傅里叶红外光谱实验研究了氧化煤指标性气体产生和特征官能团变化特性,确定了不同氧化程度氧化煤自燃倾向性规律。文献[4]对比分析了不同粒径原煤、初次氧化煤与二次氧化煤氧化特性,发现二次氧化煤中自由基浓度高于原煤和初次氧化煤。文献[5]探究了不同初始氧化温度下浸水长焰煤的氧化自燃特性,结果表明经过 120 °C 预氧化后,氧化煤样中还原性官能团含量高于原煤,且有着比原煤更强的自燃倾向性。文献[6]采用激光导热仪实验探讨了预氧化煤复燃过程中的传热规律。文献[7]采用多种实验方法讨论了氧化煤复燃

过程中官能团变化规律和放热特性,发现预氧化可导致原煤孔隙和官能团增加,煤氧反应能力提高。文献[8]利用电子顺磁共振实验探究了不同粒径的煤样在二次氧化过程中煤中自由基的变化特性。上述研究都是在较低的氧化温度($<200\text{ }^{\circ}\text{C}$)和空气条件(氧气体积分数 21%)下制取的预氧化煤为研究对象,但是缺乏对预氧化煤氧化过程中动力学特性的分析。

针对上述问题,本文以不同氧化温度(100, 200, 300 $^{\circ}\text{C}$)和氧气体积分数(21, 15, 5%)条件下制取的预氧化煤为研究对象,并着眼于低温氧化阶段,利用 C80 微量热仪对预氧化煤低温氧化反应的放热和动力学特性进行研究。

1 实验装置及方法

1.1 预氧化煤制备

将来自山西省保德煤矿工作面的新鲜原始煤煤块粉碎,并筛选出粒径为 0.150~0.178 mm 的煤粉。将煤粉放入真空干燥箱中,并在 30 $^{\circ}\text{C}$ 的真空环境下干燥 24 h 后取出密封保存。煤样的工业分析和元素分析见表 1。在氧气体积分数为 21, 15, 5% 的氧氮混合气下,将马弗炉内煤样温度分别升高到 100, 200, 300 $^{\circ}\text{C}$ 后,停止升温并恒温 2 h,以确保煤样被充分氧化,得到在不同温度和氧气浓度条件下氧化的 9 种预氧化煤。

表 1 实验煤样的工业分析和元素分析
Table 1 Proximate and ultimate analysis of experimental coal samples

工业分析					元素分析				%
煤样	水分	挥发分	灰分	固定碳	C	H	O	N	
气煤	3.65	17.24	33.93	45.18	79.42	5.36	13.83	1.53	

1.2 热实验

采用 C80 微量热仪测量预氧化煤低温氧化阶段的热特征,从而确定其动力学特性。实验条件:称取 1 500 mg 预氧化煤置于煤样罐中,并通入氧气体积分数为 21% 的氧氮混合气,通气稳定流量为 100 mL/min,升温范围为 30~300 $^{\circ}\text{C}$,升温速率为 0.8 $^{\circ}\text{C}/\text{min}$ 。

1.3 热动力学计算方法

基于预氧化煤低温氧化过程的热流曲线来计算热动力学参数。非等温热动力学方程为

$$\frac{d\alpha}{dT} = \left(\frac{1}{\beta}\right) A \exp\left(-\frac{E_a}{RT}\right) (1-\alpha)^n \quad (1)$$

$$\alpha = \frac{m_0 - m_b}{m_0} \quad (2)$$

式中: α 为转化率; T 为煤温, K; β 为升温速率, $\beta=0.8\text{ }^{\circ}\text{C}/\text{min}$; A 为指前因子, s^{-1} ; E_a 为活化能, J/mol; R 为摩尔气体常数, $R=8.314\text{ J}/(\text{mol}\cdot\text{K})$; n 为反应级数; m_0 为预氧化煤的原始质量, g; m_b 为预氧化煤在 b 时刻的质量, g。

预氧化煤质量变化和预氧化煤放热量变化的关系为[9]

$$dm_b = -\frac{dQ}{q} \quad (3)$$

式中: Q 为预氧化煤实际放热量, J; q 为预氧化煤的反应热, J/g。

在低温氧化阶段预氧化煤质量变化忽略不计,即 $m_b=m_0$ 。将式(2)和式(3)代入式(1)中,并对等式取自然对数,可得

$$\ln\left(\left(\frac{dQ}{dT} \frac{\beta}{qm_0}\right) \min\right) = -\frac{E_a}{RT} + \ln(As) \quad (4)$$

2 实验结果及分析

2.1 预氧化煤低温氧化放热特性

根据 C80 热流曲线和其一阶导数曲线选取特征温度,并根据选定的特征温度将预氧化煤低温氧化过程划分为缓慢氧化阶段(30 $^{\circ}\text{C}$ — t_1)、加速氧化阶段(t_1 — t_2)、快速氧化阶段(t_2 —300 $^{\circ}\text{C}$) 3 个特征阶段,如图 1 所示,其中 t_1 为热流 >0 时对应的温度, t_2 为热流增长率最大值对应的温度。可看出缓慢氧化阶段整体为负值,加速氧化阶段和快速氧化阶段整体为正值,这表明煤低温氧化反应缓慢氧化阶段表现为吸热,加速氧化阶段和快速氧化阶段表现为放热。

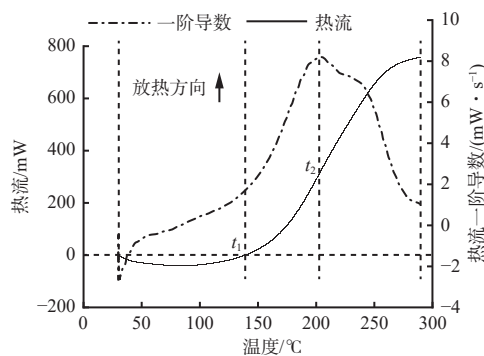


图 1 特征温度和特征阶段

Fig. 1 Characteristic temperatures and stages

2.2 热实验结果

预氧化煤和原煤样热流曲线如图 2 所示。可看出所有煤样的低温氧化反应先进行吸热(热流 <0),然后随着温度升高逐渐开始放热(热流 >0)。预氧化煤低温氧化过程的热流整体小于原煤样。在相

同的氧气浓度下,预氧化煤的热流随氧化温度升高逐渐降低;在相同的氧化温度下,预氧化煤的热流随氧气浓度升高逐渐降低。这是由于氧化温度和氧气浓度的升高加快了煤氧复合反应,导致预氧化煤在预氧化过程中消耗的活性结构增多。此外,当氧化温度升高到 300℃ 时,在预氧化煤的热流曲线上并

没有表现出热流增长率最大值,这说明太高的氧化温度严重影响了预氧化煤的低温氧化反应进程,导致增长率最大值向更高的温度区间移动。这是由于预氧化煤中参与氧化反应的活性结构被过度消耗,需要外界提供更高的温度,激活更多的活性结构才能维持原本的反应进程。

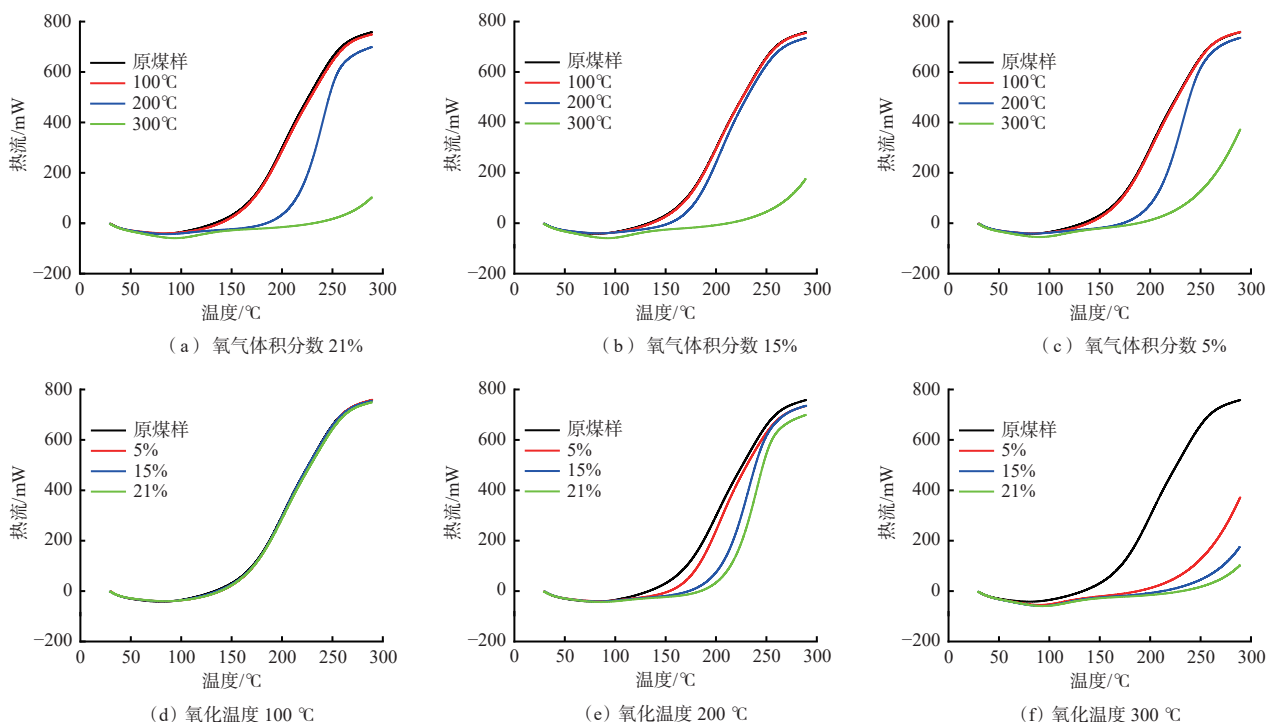


图 2 预氧化煤和原煤样热流曲线

Fig. 2 Heat flow curves of pre-oxidized coal and raw coal samples

预氧化煤和原煤样特征温度见表 2。由于 300℃ 预氧化煤的热流曲线严重滞后于原煤样,其热流曲线上并没有表现出增长率最大值,所以其 t_2 不在表中显示。由表 2 可看出,预氧化煤的 t_1 和 t_2 都大于原煤样,且表现出随氧化温度升高逐渐增大,随氧气浓度降低逐渐减小的趋势,表明预氧化煤的低温氧化进程滞后于原煤样,且滞后程度随着氧化温度和氧气浓度的升高增大。这是由于在预氧化过程中预氧化煤已经进行了一定强度的煤氧复合反应,消耗了部分参与反应的活性结构^[10],导致低温氧化反应过程中相同的温度下活性结构的数量减少,反应的放热强度小于原煤样,反应进程滞后,且氧化温度和氧气体积分数越高,活性结构消耗越多。此外,氧化温度相较于氧气体积分数对预氧化煤反应进程的影响更大,尤其当氧化温度为 100℃ 时,不同氧气体积分数预氧化煤的 t_1 和 t_2 基本相等。表明氧气体积分数对预氧化煤低温氧化反应的影响在较高的氧化温度下才体现。这是因为当温度较低时,煤中被激活能够参与反应的活性结构较少,氧气体积分数的改

变并不会对后续反应产生较大影响;而随着温度升高,活性结构增多,此时氧气体积分数的改变才会对反应产生较大影响。

表 2 预氧化煤和原煤样特征温度

Table 2 Temperature characteristics of pre-oxidized coal and raw coal samples

煤样	$t_1/^\circ\text{C}$	$t_2/^\circ\text{C}$
原煤样	134	199
氧化温度 100℃、氧气体积分数 21% 的预氧化煤	139	203
氧化温度 100℃、氧气体积分数 15% 的预氧化煤	139	203
氧化温度 100℃、氧气体积分数 5% 的预氧化煤	136	201
氧化温度 200℃、氧气体积分数 21% 的预氧化煤	185	240
氧化温度 200℃、氧气体积分数 15% 的预氧化煤	173	232
氧化温度 200℃、氧气体积分数 5% 的预氧化煤	154	204
氧化温度 300℃、氧气体积分数 21% 的预氧化煤	234	—
氧化温度 300℃、氧气体积分数 15% 的预氧化煤	213	—
氧化温度 300℃、氧气体积分数 5% 的预氧化煤	188	—

2.3 热动力学特性

为了计算热动力学参数(活化能和指前因子)^[11],

在 30~300 ℃ 的升温范围内每隔 5 ℃ 选取一个点来计算 $\ln((dQ/dT)(\beta/qm_0)\min)$ 和 T^{-1} 的值, 并利用线性拟合将计算值进行拟合, 结果如图 3 所示。由于预氧化煤低温氧化过程的缓慢氧化阶段表现为吸

热, 所以只计算加速氧化阶段和快速氧化阶段的热动力学参数。此外, 氧气体积分数分别为 21% 和 15%、氧化温度为 300 ℃ 的预氧化煤低温氧化过程整体表现为吸热($Q<0$), 导致式(4)不适用于这 2 种煤样。

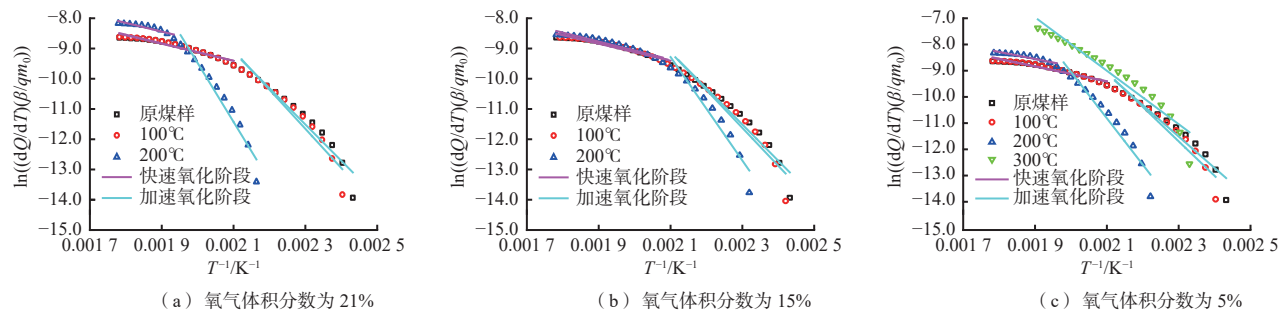


图 3 预氧化煤和原煤样活化能拟合曲线

Fig. 3 Fitting curves of activation energy of pre-oxidized coal and raw coal samples

从图 3 可看出, 氧化温度为 100 ℃ 的预氧化煤的活化能拟合曲线与原煤样基本一致, 但随着氧化温度升高, 两者的拟合曲线差异逐渐明显, 表明预氧化煤发生氧化反应的难易程度差别于原煤样。

预氧化煤和原煤样低温氧化反应动力学参数见

表 3。氧气体积分数为 5%、氧化温度为 300 ℃ 的预氧化煤特征温度 t_2 未在热流曲线上体现, 难以计算出不同阶段的活化能, 故不在表 3 中显示。且因为 300 ℃ 的预氧化煤反应热远小于其他煤样, 表明自燃风险低于其他煤样, 所以无需再计算活化能。

表 3 预氧化煤和原煤样动力学参数

Table 3 The dynamic parameters of pre-oxidized coal and raw coal samples

煤样	$q/(J \cdot g^{-1})$	阶段	$E_a/(kJ \cdot mol^{-1})$	A/s^{-1}	$R^2/(J \cdot mol^{-1} \cdot K^{-1})$
原煤样	2 860.05	2	99.67±7.94	9.44×10 ⁶ ±8.75	0.92
		3	25.34±1.54	0.029 7±1.43	0.93
氧化温度100 ℃、氧气体积分数21%的预氧化煤	2 765.84	2	107.69±9.74	7.52×10 ⁷ ±14.12	0.92
		3	24.00±1.52	0.035 2±1.42	0.94
氧化温度100 ℃、氧气体积分数15%的预氧化煤	2 820.19	2	104.14±8.77	2.91×10 ⁷ ±10.87	0.92
		3	23.49±1.52	0.031 5±1.43	0.94
氧化温度100 ℃、氧气体积分数5%的预氧化煤	2 824.62	2	109.32±9.92	1.13×10 ⁸ ±14.81	0.92
		3	24.06±1.59	0.035 6±1.45	0.93
氧化温度200 ℃、氧气体积分数21%的预氧化煤	1 642.95	2	161.85±12.52	6.20×10 ¹² ±22.12	0.94
		3	23.97±3.83	0.051 6±2.35	0.81
氧化温度200 ℃、氧气体积分数15%的预氧化煤	2 018.45	2	142.38±13.53	3.88×10 ¹¹ ±36.36	0.92
		3	24.64±1.84	0.043 4±1.53	0.92
氧化温度200 ℃、氧气体积分数5%的预氧化煤	2 528.45	2	147.10±11.19	2.75×10 ¹¹ ±16.83	0.94
		3	22.28±3.04	0.031 4±1.98	0.84
氧化温度300 ℃、氧气体积分数21%的预氧化煤	-215.29	—	—	—	—
氧化温度300 ℃、氧气体积分数15%的预氧化煤	-67.66	—	—	—	—
氧化温度300 ℃、氧气体积分数5%的预氧化煤	354.92	—	—	—	—

通过预氧化煤热流曲线对时间进行积分可得预氧化煤低温氧化反应的放热量, 在预氧化煤质量相等的情况下, 反应热与实际放热量呈正相关。从表 3 可看出, 预氧化煤低温氧化反应的反应热低于原煤样。表明预氧化煤低温氧化反应的放热量小于原煤样, 这是因为预氧化煤已经进行了一定强度的煤氧

复合反应, 释放了部分热量, 导致放热量较低。随着氧化温度升高, 预氧化煤低温氧化反应的放热量逐渐降低, 当氧化温度升高至 300 ℃ 时, 出现放热量<0(吸热)的现象。这是由于太高的氧化温度致使预氧化煤提前释放了更多热量。另外, 在相等的氧化温度下, 预氧化煤的放热量随氧气浓度降低逐

渐增大, 氧气浓度的降低抑制了煤氧复合反应, 造成提前释放的热量减少^[12]。氧化温度为 100 ℃ 时, 不同氧气浓度下预氧化煤的反应热基本相等, 而随着氧化温度的升高, 氧气浓度对反应热的影响才逐渐明显。表明氧气浓度对预氧化煤低温氧化反应的影响在较高的氧化温度下才体现。

从活化能数据可看出, 预氧化煤低温氧化加速氧化阶段的活化能高于原煤样, 表明预氧化煤氧化反应进入加速氧化阶段的门槛提高。这是因为在预氧化过程中, 预氧化煤中的甲基、亚甲基、羟基等在煤氧复合反应初期参与反应的活性分子已被部分消耗^[13], 导致预氧化煤进行低温氧化反应时, 相较于原煤样活性分子所占比例减小, 发生反应的难度提高。但是, 预氧化煤低温快速氧化阶段的活化能却低于原煤样, 表明预氧化煤更容易进入快速氧化阶段。这是因为在预氧化过程中, 温度随着煤氧复合反应的进行不断升高, 预氧化煤中较为稳定的芳香环等大分子结构从普通状态变为活化状态的能量已经被部分给予^[14]。所以, 当预氧化煤低温氧化反应达到快速氧化阶段时, 芳香环等大分子结构变为活化状态所需的能量降低, 更容易发生反应。

指前因子越大表示预氧化煤低温氧化反应的反应速率越快^[15], 预氧化煤低温加速氧化阶段和快速氧化阶段的指前因子都高于原煤样, 说明预氧化煤低温氧化反应更迅速, 这是因为预氧化煤中的分子结构已经被不同程度活化, 导致其低温氧化反应速率加快。

2.4 氧化温度和氧气体积分数对活化能的影响

预氧化煤低温加速氧化阶段和快速氧化阶段活化能随温度和氧气浓度变化规律如图 4 所示。从图 4(a) 可看出, 在加速氧化阶段下活化能随氧化温度升高而增大, 随氧气浓度升高呈先降低后升高趋势。表明氧气体积分数升高对预氧化煤低温氧化反应没有表现出一致的影响。这是因为氧气浓度升高导致煤氧复合反应加强, 小分子活性结构消耗加剧, 但同时也会使部分活性结构不同程度的活化。从图 4(b) 可看出, 在快速氧化阶段不同氧化温度下, 氧气浓度升高对预氧化煤活化能的影响不同。当氧化温度为 100 ℃ 时, 活化能随氧气浓度升高呈先降低后升高趋势, 而氧化温度为 200 ℃ 时则相反。这是由于氧化温度较低时, 氧气浓度升高导致大分子结构活化程度大于消耗程度, 导致活化能减小, 而随着氧气浓度继续升高, 煤氧复合反应加剧, 消耗程度大于活化程度, 导致活化能又增加。

综上表明, 预氧化煤低温氧化过程的活化能没

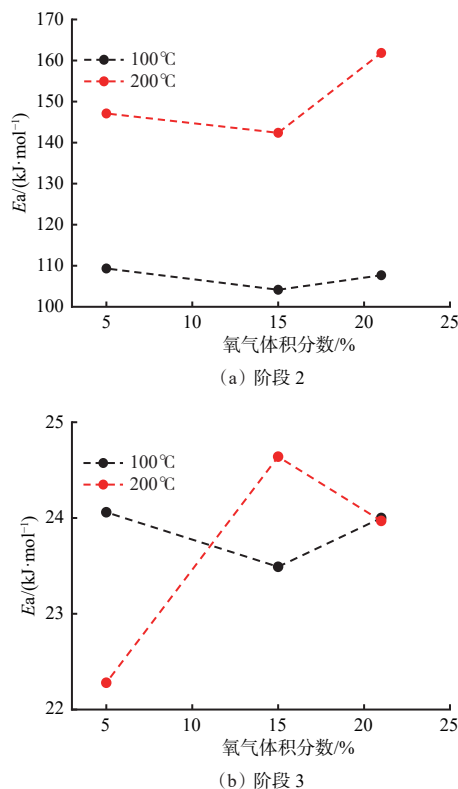


图 4 不同氧化温度和氧气浓度下活化能变化

Fig. 4 Variation of activation energy under different oxidation temperatures and oxygen concentrations

有随氧化温度和氧气浓度的变化表现出明显的规律性。这是因为煤低温氧化过程是一个极其复杂的过程, 包含物理吸附、化学吸附及复合反应, 氧在每种反应下有着不同的作用。在加速氧化阶段和快速氧化阶段主要进行化学吸附和复合反应, 此过程中一部分煤与氧发生化学吸附生成不稳定化合物, 化合物再分解吸收热量; 一部分煤与氧发生复合反应放出热量, 且化学吸附和煤氧复合是同时进行的平行反应。氧气浓度和氧化温度的升高, 造成这 2 种反应强度动态改变, 因此活化能没有表现出较强的规律性。

3 结论

(1) 预氧化煤的 t_1 和 t_2 都大于原煤样, 且预氧化煤随氧化温度升高逐渐增大, 随氧气浓度降低逐渐减小。预氧化煤低温氧化反应的放热量低于原煤样, 且随着氧化温度和氧气浓度升高, 放热量逐渐降低。

(2) 当氧化温度为 100 ℃ 时, 不同氧气浓度预氧化煤的 t_1 , t_2 及低温氧化过程的反应热基本相等。随着氧化温度升高, 氧气浓度对 t_1 , t_2 及反应热的影响才逐渐明显。但是, 太高的氧化温度导致预氧化煤低温氧化反应进程严重滞后且反应放热量 < 0 。

(3) 预氧化煤低温加速氧化阶段的活化能高于原煤样, 快速氧化阶段的活化能低于原煤样。由指前因子看出, 预氧化煤低温氧化反应相较于原煤样更为迅速。

(4) 在加速氧化阶段下活化能随氧化温度升高而增大, 随氧气浓度升高呈先降低后升高规律。而快速氧化阶段不同氧化温度下氧气浓度升高对预氧化煤活化能的影响不同。当氧化温度为 100 ℃ 时, 活化能随氧气浓度升高呈先降低后升高趋势, 而氧化温度为 200 ℃ 时则相反。

参考文献(References):

- [1] 秦波涛, 高远, 史全林, 等. 近距离煤层复合采空区煤自燃综合防治技术[J]. 工矿自动化, 2021, 47(9): 1-6,17.
QIN Botao, GAO Yuan, SHI Quanlin, et al. Comprehensive prevention and control technology of coal spontaneous combustion in compound goaf of close distance coal seam[J]. Industry and Mine Automation, 2021, 47(9): 1-6,17.
- [2] 赵兴国, 戴广龙. 氧化煤自燃特性实验研究[J]. 中国安全生产科学技术, 2020, 16(6): 55-60.
ZHAO Xingguo, DAI Guanglong. Experimental study on spontaneous combustion characteristics of oxidized coal[J]. Journal of Safety Science and Technology, 2020, 16(6): 55-60.
- [3] 陆新晓, 赵鸿儒, 朱红青, 等. 氧化煤复燃过程自燃倾向性特征规律[J]. 煤炭学报, 2018, 43(10): 2809-2816.
LU Xinxiao, ZHAO Hongru, ZHU Hongqing, et al. Characteristic rule of spontaneous combustion tendency of oxidized coal at recrudescence stage[J]. Journal of China Coal Society, 2018, 43(10): 2809-2816.
- [4] 杨锴, 杨胜强, 许芹. 不同粒径原煤、初次氧化煤与二次氧化煤氧化特性对比分析[J]. 河南理工大学学报(自然科学版), 2022, 41(1): 17-22.
YANG Kai, YANG Shengqiang, XU Qin. Comparative analysis of oxidation characteristics of raw coal, primary oxidized coal and secondary oxidized coal with different particle sizes[J]. Journal of Henan Polytechnic University(Natural Science), 2022, 41(1): 17-22.
- [5] 步允川, 徐永亮, 陈蒙磊, 等. 初始氧化温度对浸水长焰煤二次氧化特性的影响机制[J]. 中国安全生产科学技术, 2020, 16(5): 64-69.
BU Yunchuan, XU Yongliang, CHEN Menglei, et al. Influence mechanism of initial oxidation temperature on secondary oxidation characteristics of soaked long-flame coal[J]. Journal of Safety Science and Technology, 2020, 16(5): 64-69.
- [6] 张辛亥, 周山林, 拓龙龙, 等. 不同程度预氧化煤传热特性[J]. 西安科技大学学报, 2021, 39(5): 761-766.
ZHANG Xinhai, ZHOU Shanlin, TUO Longlong, et al. Transfer characteristics of coal under different preoxidation degree[J]. Journal of Xi'an University of Science and Technology, 2021, 39(5): 761-766.
- [7] XU Yongliang, BU Yunchuan, WANG Lanyun. Re-ignition characteristics of the long-flame coal affected by high-temperature oxidization & water immersion[J]. Journal of Cleaner Production, 2021, 315(5): 128064.
- [8] XU Qin, YANG Shengqiang, YANG Wenming, et al. Secondary oxidation of crushed coal based on free radicals and active groups[J]. Fuel, 2021, 290: 120051.
- [9] MA Liyang, WANG Deming, KANG Wenjie, et al. Comparison of the staged inhibitory effects of two ionic liquids on spontaneous combustion of coal based on in situ FTIR and micro-calorimetric kinetic analyses[J]. Process Safety and Environmental Protection, 2019, 121: 326-337.
- [10] 刘泽健, 徐永亮, 吕志广, 等. 热-应力耦合作用下不同粒径煤自燃氧化升温特性[J]. 工矿自动化, 2021, 47(9): 91-95.
LIU Zejian, XU Yongliang, LYU Zhiguang, et al. Temperature rise characteristics of spontaneous combustion and oxidation of coal with different particle sizes under the effect of thermal-stress coupling[J]. Industry and Mine Automation, 2021, 47(9): 91-95.
- [11] QI Guansheng, WANG Deming, ZHENG Keming, et al. Kinetics characteristics of coal low-temperature oxidation in oxygen-depleted air[J]. Journal of Loss Prevention in the Process Industries, 2015, 35: 224-231.
- [12] 张群, 李玉福, 姚海飞, 等. 贫氧条件下煤自燃特性实验研究[J]. 煤矿开采, 2016, 21(6): 96-100.
ZHANG Qun, LI Yufu, YAO Haifei, et al. Self-igniting experimental studying of coal under oxygen-lean condition[J]. Coal Mining Technology, 2016, 21(6): 96-100.
- [13] 赵婧昱. 淮南煤氧化动力学过程及其微观结构演化特征研究[D]. 西安: 西安科技大学, 2017.
ZHAO Jingyu. Study on the kinetics and micro-structures characteristics of Huainan Coal in the oxidation process[D]. Xi'an: Xi'an University of Science and Technology, 2017.
- [14] 陈瑞锋. 低温氧化下煤的官能团演化特性研究[J]. 煤炭技术, 2021, 40(4): 100-103.
CHEN Ruifeng. Study on evolution characteristics of functional groups of coal under low temperature oxidation[J]. Coal Technology, 2021, 40(4): 100-103.
- [15] 胡荣祖, 高胜利, 赵凤起, 等. 热分析动力学[M]. 2版. 北京: 科学出版社, 2008.
HU Rongzu, GAO Shengli, ZHAO Fengqi, et al. Thermal analysis kinetics [M]. 2nd ed. Beijing: Science Press, 2008.