转化利用

# 炭分子筛的表征

车永芳<sup>1</sup> 张进华<sup>1</sup> 李小亮<sup>1</sup> 汪婧娟<sup>2</sup>

(1. 煤炭科学研究总院 北京煤化工研究分院 北京 100013; 2. 天地科技股份有限公司 北京中煤矿山工程有限公司 北京 100013)

摘要: 炭分子筛是浓缩煤层气变压吸附机组的关键材料,性能的好坏直接影响变压吸附 机组的性能。通过在 77 K 下  $N_2$ 的吸脱附等温线对炭分子筛的比表面积、孔径分布进行测定, 通过吸附试验对炭分子筛吸附  $N_2$   $O_2$   $CO_2$   $CH_4$   $H_2$  的能力及  $N_2$  和  $CH_4$  在炭分子筛上的吸附 速度进行比较 以确定不同炭分子筛分离气体的能力。

关键词: 炭分子筛: 吸附试验: 动力学吸附

文章编号:1006-6772(2011)05-0048-04 文献标识码: A 中图分类号: TQ424.1; TD849

炭分子筛(Carbon Molecular Sieve, CMS) 是 20 世纪70年代发展起来的新型炭质吸附剂<sup>[1]</sup>,主要由 1 nm 以下呈狭缝状的微孔和少量大孔组成,其孔径 分布较窄,一般在0.3~1.0 nm 左右。由于 CMS 具 有独特的孔隙结构,并且其化学稳定性高、耐高温、 耐酸碱,因而作为吸附剂广泛用于环保、医药、食 品、化工等领域。目前以 CMS 为吸附剂应用于变压 吸附(PSA)的研究倍受关注<sup>[2-3]</sup>。为全面了解炭分 子筛性能 除了进行常规的比表面积和孔径分布测 定外,对炭分子筛吸附 N<sub>2</sub>,CH<sub>4</sub>,O<sub>2</sub>,CO<sub>2</sub>,H<sub>2</sub>的能力 进行比较,以确定炭分子筛对气体的分离能力[4-5]。 这些参数将为 CMS 的制备提供重要的信息。

通过对 2 种自制的炭分子筛 CMS-1 和 CMS-2 进行表征 初步探索炭分子筛的评价方法。

1 炭分子筛孔结构的表征

应用美国康塔仪器公司的 Autosorb-1 型全自 动物理化学吸附仪在 77 K 条件下测定  $N_{2}(99.99\%)$ 在炭分子筛样品上的吸附/脱附等温线。样品 CMS-1,

CMS-2在77 K 下对 N<sub>2</sub>的吸脱附等温线如图 1 所 示。吸附分析前 样品在 573 K 条件下脱气 4 h。利 用 N<sub>2</sub> 吸附等温线解析样品的孔隙参数  $U = 0.162 \text{ nm}^2$ 为氮分子横截面积 利用 BET 方程计算各样品的比 表面积,并利用 DFT( Density Function Theory) 法计 算孔容。



炭分子筛低温 N。吸脱附等温线 图 1

由图1可见 吸附线与脱附线没有闭合回线 说 明毛细孔形状和大小变化范围很大。总体来看 CMS-2 样品的孔隙要比 CMS-1 的大些; CMS-1 的 脱附效果没有 CMS-2 的好。

收稿日期:2011-05-16	责任编辑: 孙淑君
基金项目:十二五重大专口	页(2011ZX05041004)
作者简介: 车永芳(1987—	) 女 山西吕梁人 在读硕士研究生 从事煤基炭材料研究工作

转化利用

表1为炭分子筛样品的孔隙参数。由表1可 知 2 种样品中微孔在其孔隙结构中占多数。CMS-2 微孔孔容大于 CMS-1 微孔孔容,通过计算可得 CMS-1 微孔孔容占总孔容的 81.15% CMS-2 微孔 孔容占总孔容的 92.14%。

样品	平均孔 径/nm	比表面	积/(m <sup>2</sup> • g <sup>-1</sup> )	孔容/(mL•g <sup>-1</sup> )		
		总孔	微孔( <2 nm)	总孔	微孔( <2 nm)	
CMS-1	2.11	252.48	236.88	0.1146	0.0930	
CMS-2	1.92	350.62	341.75	0. 1451	0.1337	

表1 炭分子筛样品的孔隙参数

按照 DFT 基于炭分子筛样品在 77 K 条件下 N<sub>2</sub>的吸附等温线,可获得2种炭分子筛样品在 0.35~6 nm 范围内的孔径分布情况 如图 2 所示。



图 2 炭分子筛的 DFT 微分孔容孔径分布

由图 2 可知 炭分子筛孔径主要分布在 0.35. 2 nm,可见样品主要以微孔为主,同时发现 CMS-2 微孔孔容大于 CMS-1 的微孔孔容。这可能是因为 在制备 CMS-2 的过程中, 苯的沉积量高于 CMS-1 的沉积量 苯裂解产生的固定碳更好地将大孔调小, 从而产生更多的微孔 以致微孔总孔容增加。在3 nm 附近 CMS-1 的孔容大于 CMS-2, CMS-1 的中孔含 量偏高。

炭分子筛的表面形貌通过扫描电镜获得 图 3 是

CMS-1,CMS-2表面放大 10<sup>4</sup> 倍的扫描电镜图,由 图 3 可见煤基炭分子筛表面凹凸不平,呈现比较杂 乱的状态。CMS-1 孔径较大,大孔较多,许多小孔 已被堵死。CMS-2 几乎无大孔,通过炭沉积,苯裂 解产生的固定碳堆积在大孔周围,使孔径逐渐减小, 主要为微孔。

中国科技核心期刊 全国中文核心期刊 矿业类核心期刊



图 3 炭分子筛的扫描电镜图

2 平衡吸附

用高压容量法测定吸附剂吸附性能。将处理好 的干燥吸附剂装入吸附管中 抽真空脱气 测定吸附 管的剩余体积 向吸附管中充入或放出一定量的气 体 使吸附管内压力达到平衡 部分气体被吸附 部 分气体仍以游离状态处于剩余体积之中,已知充入 (放出)的气体量,扣除剩余游离气体量,即为吸附 量。重复这样的测定,得到各压力段平衡压力与吸 附量 连接起来即为吸附等温线。当压力由低到高 采取充入气体方式测试时,得到吸附等温线;反之, 压力由高到低采取放出气体方式测试时,得到解吸 等温线。

将试验温度设定在 30 ℃ 样品 CMS-1 ,CMS-2 分别对 N, O, CO, CH, H, 进行等温吸附, 通过对 试验数据的汇总分析 得出各种气体的吸附等温线。 如图4所示。





图4显示了不同压力下样品对 N<sub>2</sub>,O<sub>2</sub>,CO<sub>2</sub>, CH<sub>4</sub>, H<sub>2</sub> 的吸附 吸附量由大到小为: CO<sub>2</sub>>CH<sub>4</sub>>O<sub>2</sub>>  $N_2>H_2$ ; CO<sub>2</sub> 的吸附量最大,其原因可能与 N<sub>2</sub>,CO<sub>2</sub>, CH<sub>4</sub> 和吸附剂孔隙之间的特殊相互作用有关。参照

车永芳等:炭分子筛的表征

49

Steele10-4-3 势能函数近似计算出的  $N_2$  , $CO_2$  , $CH_4$ 在石墨狭缝孔中的相互作用势能曲线表明 ,在孔径 小于 0.36 nm 和大于 0.46 nm 的孔中 , $CO_2$  的吸附 能大于  $CH_4$ ; 在所有尺寸的孔中  $CO_2$  的吸附能都比  $N_2$  大得多。所有气体在半径接近其动力学直径的 孔中具有最大的吸附能 ,说明气体优先被吸附进小 孔。按石墨狭缝形微孔模型 ,孔径小于 0.29 nm 的 孔将禁止  $N_2$  , $CO_2$  , $CH_4$  的进入;  $CO_2$  优先进入孔径 小于 0. 31 nm 的孔中; 当孔径大于 0. 31 nm 时 ,所有 气体都能进入孔内。 $H_2$  由于分子直径太小 极易脱 附 故吸附量很小<sup>[6]</sup>。

通过对吸附等温线的分析与计算列出样品 CMS-1 与 CMS-2 对 N<sub>2</sub>,O<sub>2</sub>,CO<sub>2</sub>,CH<sub>4</sub>和 H<sub>2</sub>的吸附 量以及分离比,见表 2。

					N <sub>2</sub>	N <sub>2</sub> O <sub>2</sub>		CH <sub>4</sub>		CO <sub>2</sub>	
样 品	吸附温 度/℃	堆比重/ (g•mL <sup>-1</sup> )	耐磨强 度/%	压力/ MPa	吸附量/ (mL•g <sup>-1</sup> )	吸附量 / ( mL・g <sup>-1</sup> )	分离比	<b>吸附量</b> / (mL•g <sup>-1</sup> )	分离比	吸附量/ (mL•g <sup>-1</sup> )	分离比
CMS-1			98. 0	0.1	0.35	0.48	1.4	2.63	7.5	6.95	19.9
				0.2	0.66	0.90	1,4	4. 63	7.1	12.33	18.8
				0.3	0.92	1.24	1.3	6. 10	6.6	16.34	17.7
				0.4	1.15	1.54	1.3	7.17	6.2	19.24	16.7
	30	0.68		0.5	1.35	1, 79	1.3	7.94	5.9	21.23	15.7
				0.6	1, 53	2.02	1.3	8. 51	5.6	22. 57	14.8
				0.7	1.68	2.22	1. 3	9.01	5.4	23.46	14.0
				0.8	1.82	2. 41	1.3	9.55	5.3	24. 15	13.3
				0.9	1.94	2. 61	1.3	10. 23	5.3	24. 87	12.8
CMS-2		0. 68		0.1	2. 59	2. 58	1.00	13.9	5.35	16.74	6.46
	30			0.2	4.91	4.95	1.01	20.7	4.22	26.41	5.38
			$\propto$	0.3	6.81	6.98	1.02	24.6	3.62	31.18	4.58
				0.4	8. 39	8.74	1.04	26.9	3.20	33. 12	3.95
			98.5	0.5	9.72	10.29	1.06	28.3	2.91	33. 81	3.48
				0.6	10.87	11.67	1.07	29.5	2.71	34. 34	3.16
				0.7	11.89	12.92	1.09	30.8	2.59	35.35	2.97
				0.8	12.81	14.06	1.10	32.1	2.51	36.96	2.89
				0.9	13.66	15.09	1.10	33.3	2.44	38.84	2.84

表 2 O<sub>2</sub>,CO<sub>2</sub>,CH<sub>4</sub>,H<sub>2</sub> 与 N<sub>2</sub>的分离比

由表 2 可以看出,样品 CMS-1 的分离比比 CMS-2大很多,但都能够满足气体分离要求; CMS-2 的吸附量很高,在实际应用中能够节省大量的炭分 子筛,综合比较 CMS-2 样品用于分离气体效果 更优。

### 3 动力学吸附

用高压热重分析仪进行样品的数据测试。试验前先对样品进行处理将样品装入炉子中在170℃ 下用 He 气吹扫 3 h,然后抽真空脱气 0.27 Pa。此 时计算出装入吸附栏中处理好的干燥炭分子筛的 质量 待温度稳定在 30 °C ,压力稳定在 0.1 MPa 时 开始吸附试验。通入吸附气体直至最后吸附平衡。 仪器可以在线及时连续地记录炭分子筛样品对气 体的吸附情况,可计算出任意时段的吸附量。切换 不同的吸附气体,重复上述测定,得到不同炭分子 筛样品对不同气体的吸附动力学情况。

按上述方法 ,对 2 个炭分子筛样品进行了  $N_2$  和  $CH_4$  的吸附试验 图 5 为  $N_2$  和  $CH_4$  纯组分在 2 个炭 分子筛样品上的吸附动力学曲线。







由图 5 可以发现: 在吸附初期,  $N_2$  在 CMS-1 和 CMS-2 上的扩散速率比 CH<sub>4</sub> 大, 但差值不大, 明显 不能很好应用于 PSA 分离 CH<sub>4</sub>/N<sub>2</sub>; 在吸附后期,  $N_2$ 的吸附达到平衡, CH<sub>4</sub> 的吸附量还在增加, CH<sub>4</sub> 在 CMS-1 上的吸附饱和量为 14. 587 mg/g,  $N_2$  在 CMS-1 上的吸附饱和量为 8. 446 mg/g, 故可考虑利用 CMS -1 的平衡吸附分离 CH<sub>4</sub>/N<sub>2</sub>。 CH<sub>4</sub> 在 CMS-2 上的 吸附饱和量为 19. 380 mg/g,  $N_2$  在 CMS-2 上的吸附 饱和量为 8. 545 mg/g 其吸附饱和量差值较 CMS-1 更大, 故可利用 CMS-2 的平衡吸附去分离 CH<sub>4</sub>/N<sub>2</sub>。

#### 4 结 论

用低温  $N_2$  吸附来测量炭分子筛的比表面积、 孔容等结果都偏小,由于  $N_2$  分子偏大并不能很准 确地表征炭分子筛;用不同的气体分子作为指针分 子能够更直观、准确地表征炭分子筛的孔结构。自 制的炭分子筛虽分离系数可以满足分离要求,但对  $CH_4$  吸附量还不是很大;同时对  $CH_4$  的吸附速率与 对  $N_2$  的吸附速率相差极小,基本不能应用于 PSA 分离  $CH_4/N_2$ ; 今后应努力提高  $CH_4$  在炭分子筛上

#### 的平衡吸附量和吸附速率。

#### 参考文献:

- Sherman , J D. Syntheticzeolites and other microporous oxide molecularsieves [J]. Proceeding of the National Academy of Sciences of the United States of America , 1999 96(7): 3471-3478.
- [2] Grande A. Grande Simone Carenati Franciso A. Dasilca , et al. Carbon molecular sieves for hydrocarbonseparations byadsorption [J]. Industrial and Engineering Chemistry Research 2005 44(18):7218-7227.
- [3] 刘克万 ,奉敏 ,鲜学福. 变压吸附浓缩甲烷/氮气中甲烷的研究进展[J]. 现代化工 2007 27(12):15-20.
- [4] 车永芳 涨进华 ,梁大明 ,等. 炭分子筛表征现状 [J].洁净煤技术 2011 ,17(2): 39-42.
- [5] 张进华,车永芳,李兰廷,等.煤基碳分子筛的制备及 CH<sub>4</sub>/N<sub>2</sub>分离性能研究[J].洁净煤技术 2011,17(2): 64-67.
- [6] 翟路锁.炭分子筛的气体吸附试验[J].煤矿安全, 2004,35(2):16-18.

## Characterization of carbon molecular sieve

CHE Yong-fang<sup>1</sup> ZHANG Jin-hua<sup>1</sup> LI Xiao-liang<sup>1</sup> ,WANG Jing-juan<sup>2</sup>

(1. Beijing Research Institute of Coal Chemistry China Coal Research Institute Beijing 100013 China;

2. Tiandi Science and Technology Co. Ltd. China Coal Technology and Engineering Group Corp. Beijing 100013 China)

**Abstract**: Carbon molecular sieve is the critical material of the enrichment CBM variable pressure absorption units , whose properties directly determine the function of the variable pressure absorption units. The specific surface area and pore size distribution of carbon molecular sieve is investigated according to analyzing N<sub>2</sub> adsorption and desorption isotherms at 77 K. Compare the adsorption ability of carbon molecular sieve for N<sub>2</sub> ,O<sub>2</sub> ,CH<sub>4</sub> ,H<sub>2</sub> according to adsorption experiments. Adsorption rates of N<sub>2</sub> and CH<sub>4</sub> are analyzed ,which make it easy for determining the separation ability of different carbon molecular sieve for gas.

Key words: carbon molecular sieves (CMS); adsorption test; kinetic adsorption