

1. 一种同时具有微孔、中孔结构的 SAPO-34 分子筛，其特征在于，分子筛的中孔孔径 2-10nm，中孔容积 0.03-0.3cm³/g。

2. 按照权利要求 1 所述的 SAPO-34 分子筛，其特征在于，其立方型分子筛晶粒表面粗糙或有破损。

3. 一种按照权利要求 1 所述的 SAPO-34 分子筛的合成方法，其特征在于，采用三乙胺作为模板剂，同时在合成凝胶中加入孔道调节剂，其步骤为：

a) 配制合成 SAPO-34 分子筛的初始凝胶混合物；

b) 向步骤 a) 中得到的初始凝胶混合物中加入计量的孔道调节剂并充分搅拌；

c) 将步骤 b) 中得到的凝胶混合物装入内衬聚四氟乙烯的不锈钢合成釜中，密闭，然后加热到晶化温度，在自生压力下，进行恒温晶化；待晶化完全后，固体产物经离心分离，用去离子水洗涤至中性，在 120℃空气中干燥，得到 SAPO-34 分子筛原粉；

d) 将步骤 c) 得到的 SAPO-34 分子筛原粉在空气中焙烧去除原粉所含的有机物，得到同时具有微孔、中孔的 SAPO-34 分子筛；

所述合成凝胶混合物中各组分氧化物、三乙胺和孔道调节剂的摩尔配比为：

SiO₂/Al₂O₃ = 0.1 ~ 2.0；

P₂O₅/Al₂O₃ = 0.5 ~ 15；

H₂O/Al₂O₃ = 10 ~ 100；

TEA/Al₂O₃ = 1 ~ 5，TEA 为三乙胺；

T/TEA = 0.01 ~ 2，T 为孔道调节剂；

所述的孔道调节剂为氨水、四甲基氢氧化铵、二乙胺、三丙胺、二正丙胺、正丙胺、正丁胺、环己胺其中一种或几种的混合物；

步骤 c) 中晶化温度为 100-250℃；

步骤 c) 中的晶化时间为 0.5 ~ 100 小时。

4. 按照权利要求 3 所述的 SAPO-34 分子筛的合成方法，其特征在于，步骤 c) 中晶化温度为 160-230℃。

5. 按照权利要求 3 所述的 SAPO-34 分子筛的合成方法，其特征在于，步骤 c) 中的晶化时间为 2-48 小时。

6. 按照权利要求 1 所述的 SAPO-34 分子筛，其特征在于，用作甲醇转化制低碳烯烃反应的催化剂。

具有微孔、中孔结构的 SAPO-34 分子筛及合成方法

技术领域

[0001] 本发明涉及一种同时具有微孔、中孔结构的 SAPO-34 分子筛，其中孔孔径范围 2–10nm，中孔容积 0.03–0.3cm³/g，及该分子筛的合成方法，该方法制备的分子筛用于含氧化合物转化制低碳烯烃反应中的催化。

背景技术

[0002] 微孔 – 中孔复合分子筛具有微孔和中孔双级孔道，结合了中孔材料的孔道优势与微孔分子筛的强酸性和高水热稳定性，可使两种材料优势互补、协同作用。而且孔径和酸性均可调变，即通过选择不同孔道结构和酸性质的两种材料进行优化复合，可制备出不同孔配置和酸性分布的复合材料。以组装为特征的多级孔分子筛材料的成功制备和多样化模式，将在更多的领域具有广阔的应用前景 (Nature, 417 (2002) 813)。

[0003] 微孔 – 中孔复合分子筛的合成始于 Kloetstra 等 (Micro. Meso. Mater. 6 (1996), 287) 报道的 MCM-41/FAU 复合材料的制备。随后众多研究者投入到这一研究领域中，开创了许多新的微孔 – 中孔分子筛复合方法。根据结构特征的不同，微孔 – 中孔复合分子筛有两大类复合模式：(1) 微孔分子筛和中孔分子筛两种材料的复合。此类复合模式中，微孔分子筛与中孔分子筛两种材料常呈包覆结构、镶嵌结构，或为两种结构的复杂组合。此时两种材料之间存在明显的连接界面（过渡层），X 射线衍射 (XRD) 表征结果会同时出现两种材料各自对应的衍射峰；(2) 中孔孔道与微孔孔道在一种分子筛材料中的复合，此类复合模式包含两种形式：具有中孔孔道的微孔分子筛，即微孔分子筛中引入中孔，在保留微孔分子筛的强酸性和稳定性的同时，有利于分子的扩散；具有微孔沸石分子筛部分性质的中孔分子筛，即在中孔材料的无定形孔壁中引入沸石的初级或次级结构单元，实现孔壁在纳米范围。关于这方面的详细研究进展在《石油化工》(02 (2005) 188) 中有所描述。到目前为止，所有报道的中孔微孔复合分子筛均是硅铝组成的分子筛体系，而对于由硅磷铝组成的分子筛体系，由于合成体系较为复杂，还未见有公开文献报道。

[0004] SAPO-34 分子筛是美国专利 USP4,440,871 于 1984 年公布的。按照 IUPAC 对孔径大小的界定，SAPO-34 属于小孔分子筛 (< 2nm)。SAPO-34 分子筛由于在甲醇转化制烯烃反应 (MTO) 中显示了优良的催化性能而受到关注。

发明内容

[0005] 本发明的目的在于提供一种具有微孔中孔结构的 SAPO-34 分子筛及其合成方法，该分子筛用作 MTO 反应的催化剂，可以降低或消除扩散传质的限制，减少二次反应的发生，从而有可能延长催化剂寿命并提高乙烯丙烯的选择性。

[0006] 为达到上述目的，本发明的技术解决方案是提供一种具有微孔、中孔结构的 SAPO-34 分子筛，其分子筛的中孔孔径 2–10nm，中孔容积 0.03–0.3cm³/g。

[0007] 所述的 SAPO-34 分子筛，其立方型分子筛晶粒表面粗糙或有破损。

[0008] 一种所述的 SAPO-34 分子筛的合成方法，其采用三乙胺作为模板剂，同时在合成

凝胶中加入孔道调节剂。

[0009] 所述的合成方法,其步骤为:

[0010] a) 配制合成 SAPO-34 分子筛的初始凝胶混合物;

[0011] b) 向步骤 a) 中得到的初始凝胶混合物中加入计量的孔道调节剂并充分搅拌;

[0012] c) 将步骤 b) 中得到的初始凝胶混合物装入内衬聚四氟乙烯的不锈钢合成釜中,密闭,然后加热到晶化温度,在自生压力下,进行恒温晶化;待晶化完全后,固体产物经离心分离,用去离子水洗涤至中性,在 120℃空气中干燥,得到 SAPO-34 分子筛原粉;

[0013] d) 将步骤 c) 得到的 SAPO-34 分子筛原粉在空气中焙烧去除原粉所含的有机物,得到同时具有微孔、中孔的 SAPO-34 分子筛。

[0014] 所述的合成方法,其所述初始合成凝胶混合物中各组分氧化物摩尔配比为:

[0015] $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 0.1 \sim 2.0$;

[0016] $\text{P}_2\text{O}_5/\text{Al}_2\text{O}_3 = 0.5 \sim 15$;

[0017] $\text{H}_2\text{O}/\text{Al}_2\text{O}_3 = 10 \sim 100$;

[0018] $\text{TEA}/\text{Al}_2\text{O}_3 = 1 \sim 5$ (TEA 为三乙胺)。

[0019] $T/\text{TEA} = 0.01 \sim 2$ (T 为孔道调节剂)

[0020] 所述的合成方法,其所述的孔道调节剂为氨水、四甲基氢氧化铵、二乙胺、三丙胺、二正丙胺、正丙胺、正丁胺、环己胺其中一种或几种的混合物。

[0021] 所述的合成方法,其步骤 c) 中晶化温度为 100~250℃,较佳的晶化温度为 160~230℃。

[0022] 所述的合成方法,其步骤 c) 中的晶化时间为 0.5~100 小时,较佳的晶化时间为 2~48 小时。

[0023] 所述的 SAPO-34 分子筛,其用作含氧化合物转化制低碳烯烃反应的催化剂。

[0024] 本发明所合成的具有微孔中孔结构的 SAPO-34 分子筛用作 MTO 反应的催化剂,由于两级孔结构的存在大大降低或消除扩散传质的影响,减少二次反应的发生,从而有可能延长催化剂的寿命并提高乙烯丙烯的选择性。

附图说明

[0025] 图 1:本发明实施例 1,3,4,5 中加入孔道调节剂和对比例 1 中不加入孔道调节剂合成 SAPO-34 的 XRD 谱图;

[0026] 图 2:其中图 2a、图 2b、图 2c、图 2d、图 2e 为本发明实施例 1,3,4,5 及对比例 1 中样品的 SEM 照片;

[0027] 图 3:其中图 3a、图 3b 为本发明实施例 2 中编号 MSP34-1 和 SP34 样品的氮气吸附等温线和中孔分布示意图(吸附线分支, BJH 法)。

[0028] 图 4:其中图 4a、图 4b 为本发明实施例 6 中编号 MSP34-2,-3,-4 样品的氮气吸附等温线和中孔分布示意图(吸附线分支, BJH 法)。

具体实施方式

[0029] 本发明的特点在于所合成的 SAPO-34 分子筛具有中孔孔径 2~10nm, 中孔容积 0.03~0.3cm³/g。

			0.02
MSP34-1	584	530	0.26
			0.07
MSP34-2	656	546	0.27
[0060]			0.09
MSP34-3	518	474	0.23
			0.06
MSP34-4	603	467	0.23
			0.14

[0061] ^a:采用 t-plot 方法算得

[0062] ^b:BJH 方法算得, 2~50nm 范围累积脱附孔容

[0063] 实施例 7

[0064] 将实施例 1 得到的编号为 MSP34-1 和对比例 1 得到的编号 SP34 的样品于 600℃下通入空气焙烧 4 小时, 然后压片、破碎至 20~40 目。称取 1.0g 样品装入固定床反应器, 进行 MTO 反应评价。在 550℃下通氮气活化 1 小时, 然后降温至 450℃进行反应。甲醇由氮气携带, 氮气流速为 40ml/min, 甲醇重量空速 4.0h⁻¹。反应产物由在线气相色谱进行分析。结果示于表 2。

[0065] 实施例 8

[0066] 将实施例 3, 4, 5 得到的编号为 MSP34-2, -3, -4 于 600℃下通入空气焙烧 4 小时, 然后压片、破碎至 20~40 目。称取 1.0g 样品装入固定床反应器, 进行 MTO 反应评价。在 550℃下通氮气活化 1 小时, 然后降温至 450℃进行反应。甲醇由氮气携带, 氮气流速为 40ml/min, 甲醇重量空速 4.0h⁻¹。反应产物由在线气相色谱进行分析。结果示于表 2。

[0067] 表 2 样品的甲醇转化制烯烃反应结果 *

编 号	SP34	MSP34-1		MSP34-3	
		MSP34-2	MSP34-4		
		1			
	CH ₄	2. 87	2. 63	2. 53	2. 41
	C ₂ H ₄	49. 96	51. 69	52. 28	52. 58
[0068]	C ₂ H ₆	0. 64	0. 55	0. 72	0. 64
	C ₃ H ₆	34. 13	34. 85	33. 98	33. 79
	C ₃ H ₈	0. 98	0. 80	0. 65	0. 69
	C ₄ +	8. 57	7. 56	7. 85	7. 76
	C ₅ +	2. 86	1. 93	1. 79	2. 13
	C ₆ +	0	0	0. 20	0
	$\Sigma C_2^= - C_3^=$	84. 13	86. 54	86. 17	86. 37
[0069]	寿 命	180-20	240-26		
				260-280	240-260
	(min)	0	0		260-280

[0070] *100% 甲醇转化率时最高(乙烯+丙烯)选择性。

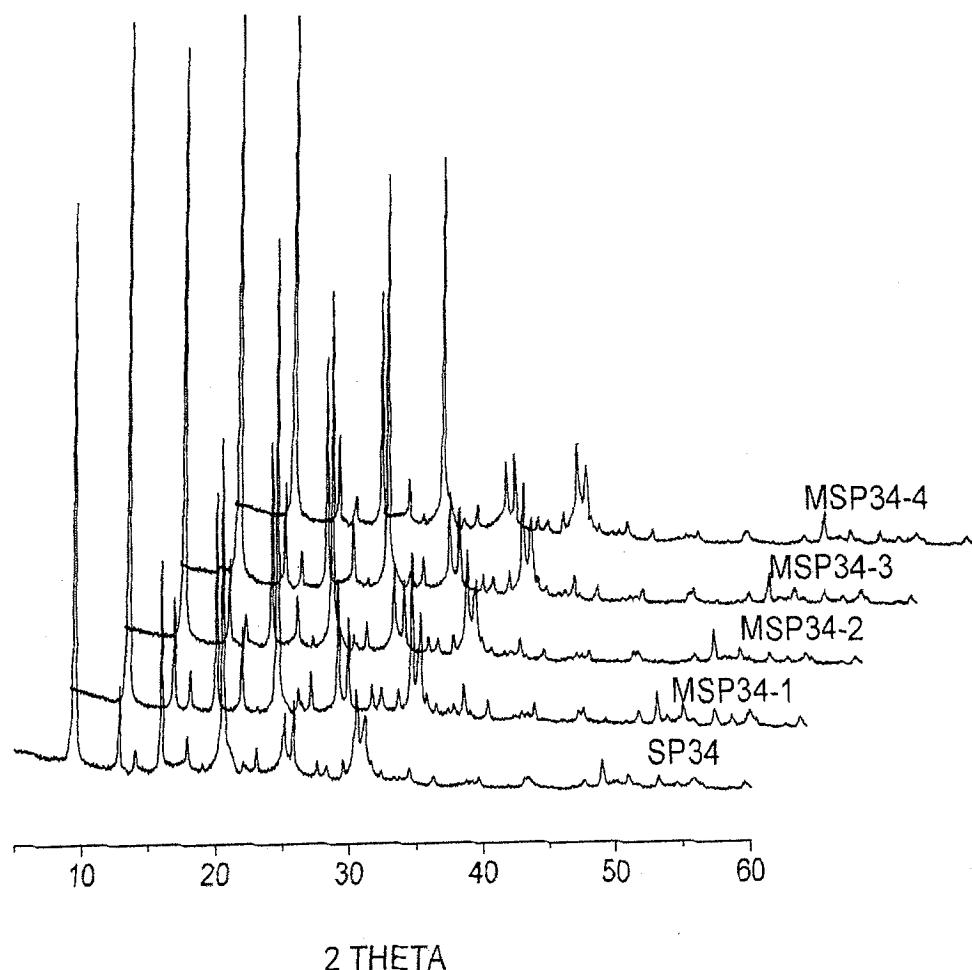
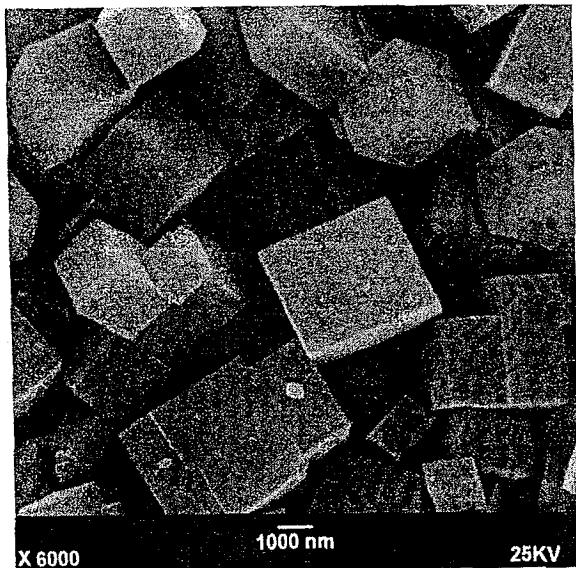
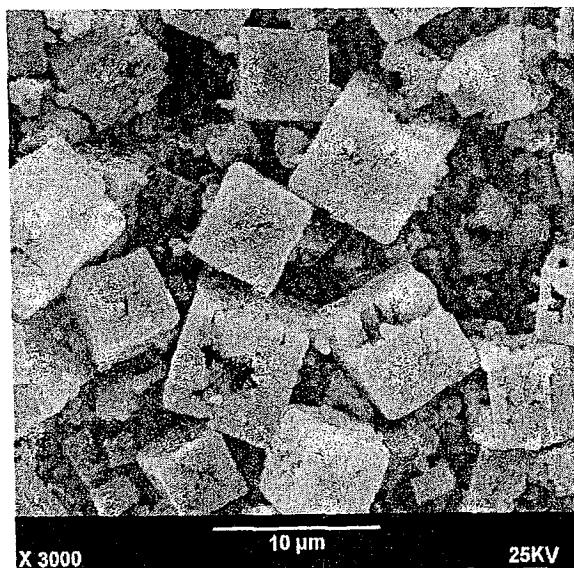


图 1



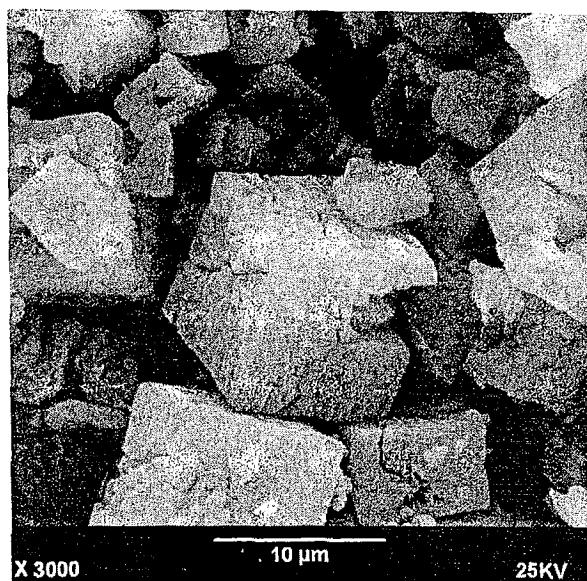
SP34



MSP34-1

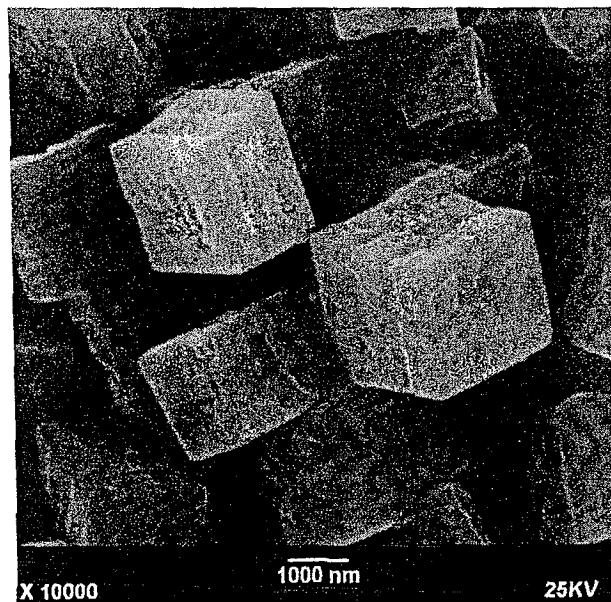
图 2a

图 2b



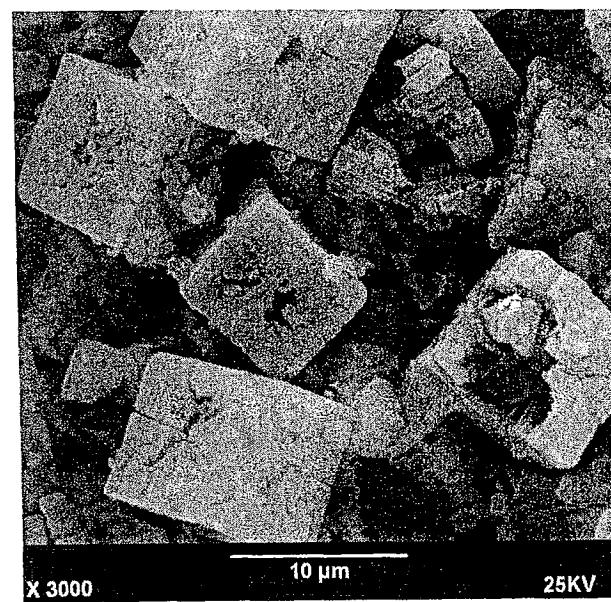
MSP34-2

图 2c



MSP34-3

图 2d



MSP34-4

图 2e

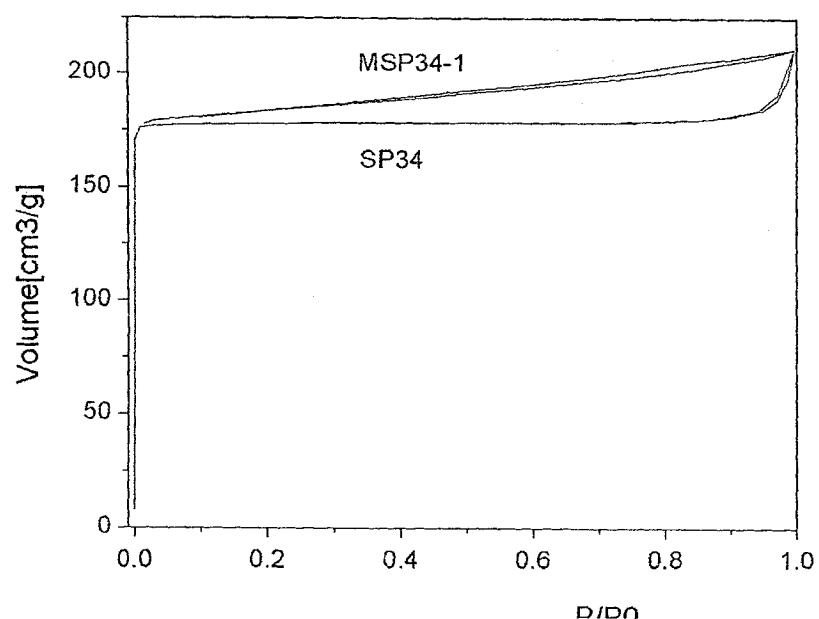


图 3a

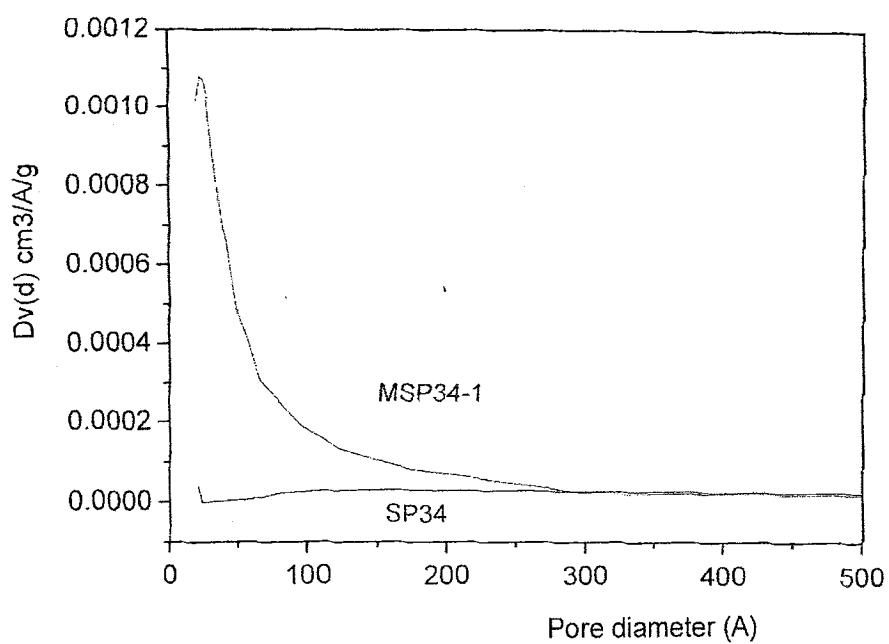


图 3b

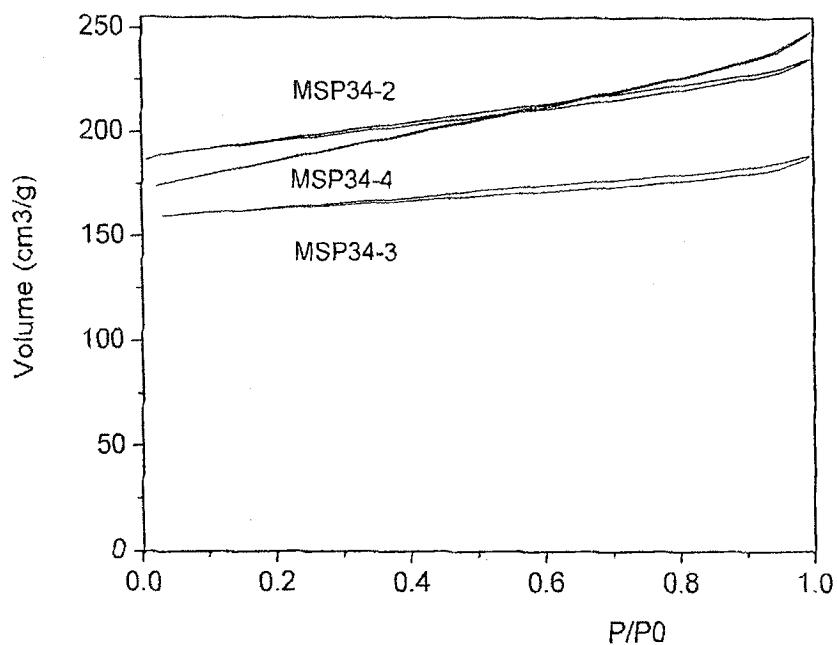


图 4a

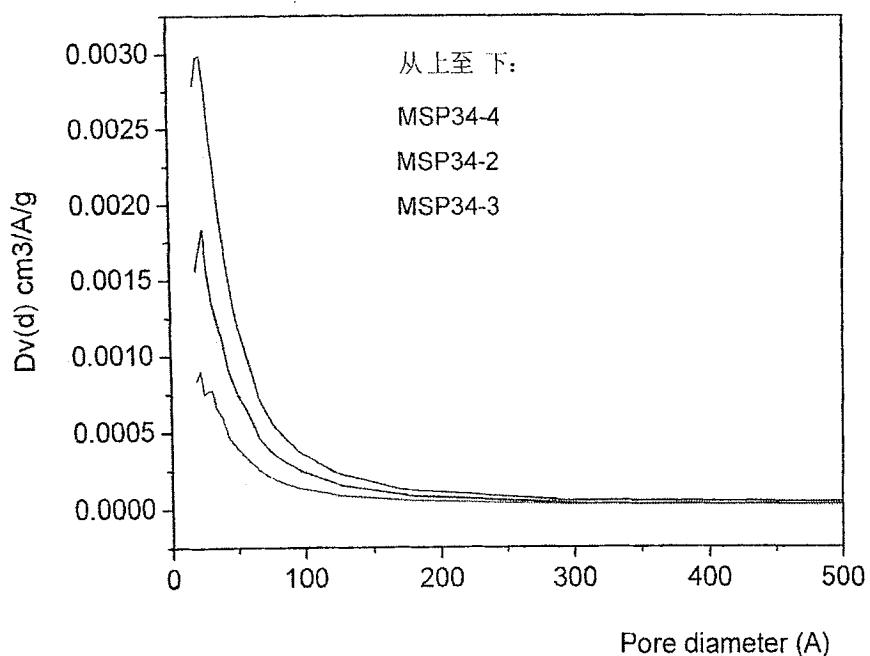


图 4b