

中国专利分类公报

发明专利权授予 2003

分离与混合 分册（六）

知识产权出版社

知识产权出版社编辑、出版

地址：100088 北京市海淀区蓟门桥西土城路6号

网址：www.cnipr.com

电话（传真）：(010)82000890

知识产权出版社电子制印中心印制

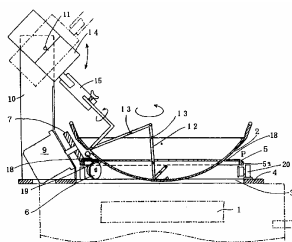
统一书号：17242-10234

编号：08SD-0306

公开（公告）日：2003.11.5——2003.12.31

名称 食品烹调机
 公开(公告)号 1126493
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 A47J27/00 B01F9/12
 申请(专利)号 96123175.0
 申请日 1996.12.20
 优先权 1995.12.21 JP 333685/1995
 申请(专利权)人 西山升
 地址 日本冈山县
 发明(设计)人 西山升
 专利代理机构 上海专利商标事务所
 代理人 黄依文

摘要 一种食品烹调机,包括可设于加热装置周边的底板和支承设于该底板上的锅子的、内周大致呈锯齿状的转动锅子座环,通过设于底板上并位于所述环外周下部的多个支承滚子和位于所述环外周上部并在上述多个支承滚子之间的驱动滚子,以单侧支承状态可转动地支承所述环,并在底板上竖立的支柱上设置有搅拌件。因此,该食品烹调机可方便地载置于煤气灶具、电气灶具和电磁加热器之类的加热装置旁边,并能充分进行搅拌。

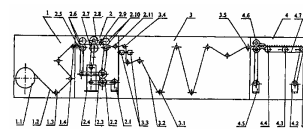


名称 通油挡水网
 公开(公告)号 1126583
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01D17/022 B01D39/12
 申请(专利)号 00110215.X
 申请日 2000.3.17
 申请(专利权)人 王珂伟
 地址 110032 辽宁省沈阳市于洪区陵东街169-1号辽宁天力流体滤膜器材有限公司
 发明(设计)人 王珂伟
 专利代理机构 辽宁沈阳国兴专利代理有限公司
 代理人 李丛 贺红

摘要 通油挡水网是一种网孔为180-200目的金属网,该金属网的孔格网丝上覆盖一薄层聚全氟乙丙烯体。覆盖层厚度为5-10 μm 。它的制造方法为:1.将130-200目的金属网刷涂上胶脂;2.以0.3-0.6MPa的高压风向刚刚刷涂胶脂的金属网进行吹网,使被胶密封的网孔开通;3.用喷枪将粒径小于网孔的聚全氟乙丙烯粉末喷涂在金属网上;4.将已经喷匀聚全氟乙丙烯粉末的金属网放入高温炉中,加热至280 $^{\circ}\text{C}$ -320 $^{\circ}\text{C}$,使聚全氟乙丙烯固结在金属网格上。取出冷却。采用上述实施方案制造的通油挡水网,分水效果达到500PPM,可滤掉0.25mm以上的杂质。

名称 一种空气过滤器滤芯生产设备
 公开(公告)号 1126584
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01D46/08 B31F1/08
 申请(专利)号 01116420.4
 申请日 2001.4.12
 申请(专利权)人 桐乡市健民过滤材料有限公司
 地址 314511 浙江省桐乡市崇福镇健康路35号
 发明(设计)人 吴宗俊 姚国锋
 专利代理机构 杭州求是专利事务所有限公司
 代理人 林怀禹

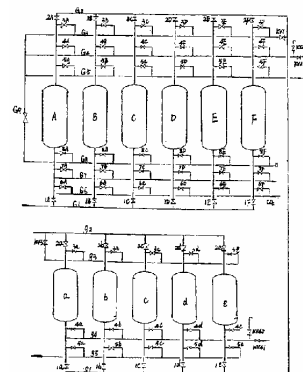
摘要 一种空气过滤器滤芯生产设备,包括能带动滤料滚动的数个导辊组成的放卷料部件;由交流调频电机、传动轮、无级变速器带动两对牵引辊,一对压痕辊,数个导辊组成的卷料压痕部件;由放在压痕后滤料两侧的一组喷枪,数个导辊组成的喷胶及冷却部件;由交流调频电机,滤芯成形机构,收料辊组成的成型及收料部件。本发明能实现施胶、成型一次完成,生产率高,设备噪声低,操作调整方便,产品美观,能生产滤纸、塑料、玻璃纤维等滤料的滤芯。



名称 同时提纯易吸附相和难吸附相的变压吸附分离方法

公开(公告)号 1126585
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01D53/047
 申请(专利)号 99116508.X
 申请日 1999.6.5
 申请(专利权)人 湖北宜化集团有限责任公司
 地址 443000 湖北省宜昌市东山大道102号
 发明(设计)人 张永政 蒋远华 杨晓勤 何涛
 专利代理机构 宜昌市三峡专利事务所
 代理人 成钢

摘要 发明公开了一种从混合气中同时提纯易吸附相和难吸附相的带串联过程的变压吸附分离方法。通常将整套装置分为二段,混合气体先进前一段,出来经过后一段进一步处理后再进后工段。前一段带有串联过程,且放压只存在顺向,用来使易吸附相合格;后一段放压只存在逆向,用来使难吸附相合格。这样使同时提纯易吸附相和难吸附相能够实现并使能耗达到最低。



名称 化学反应器中的紊流发生器
 公开(公告)号 1126586
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01D53/74
 申请(专利)号 95198014.9
 申请日 1995.12.13
 国际申请 PCT/SE95/01501 1995.12.13
 国际公布 W097/21489 英 1997.6.19
 申请(专利权)人 凯米拉梅塔尔特卡特公司
 地址 芬兰维赫塔维里
 发明(设计)人 斯万·梅尔克·尼尔松
 专利代理机构 永新专利商标代理有限公司
 代理人 刘兴鹏

摘要 本发明涉及对催化转换器的一些改进,从而可以使气体的压降与质量传递之间的比例最优化。为此目的,催化转换器包含由紊流发生器(3,4)形成的风道(1),紊流发生器沿气流通道横向延伸。为此,催化转换器应满足一定的结构条件。这些条件是:从催化转换器(1)到更靠近所述进口的紊流发生器(3)的中心的距离,限定紊流发生器(3,4)的侧面(5)相对于穿过催化转换器风道(2)上的基座(8)的垂直面的倾斜

发明专利权授予

度的夹角,上表面(6)相对于基座(8)的高度与风道(2)的液力直径 D_h 之比,第一与第二紊流发生器(3,4)在长度方向上的中心距离部与所述高度之比,每个紊流发生器(3、4)的上表面(6)的长度与催化转换器的基座(8)之上的所述表面的高度之比。

名称 通过膜电渗析分离催化剂的方法
公开(公告)号 1126587
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01D61/44 C07C51/31 C07C51/42
C07C55/14 B01J38/00 B01J23/92
申请(专利)号 97193591.2
申请日 1997.3.27
优先权 1996.4.2 FR 96/04379
国际申请 PCT/FR97/00559 1997.3.27
国际公布 W097/36673 法 1997.10.9
申请(专利权)人 罗狄亚纤维与树脂中间体公司
地址 法国库伯瓦
发明(设计)人 E·法施 D·霍贝茨 P·勒可特
专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
代理人 王杰

摘要 本发明涉及通过膜电渗析从含有催化剂的溶液中分离催化剂的方法。更确切地,本发明涉及分离用于均相分子氧化反应的催化剂。本发明包括分离溶解在还含有至少一种脂肪二酸的混合物中的均相催化剂,其特征在于催化剂包含钴且分离是通过膜电渗析进行。

名称 MnO₂—[2]纳米筛膜反应器
公开(公告)号 1126588
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01D71/02 B01J23/34
申请(专利)号 01109223.8
申请日 2001.2.28
申请(专利权)人 天津大学 国家高技术绿色材料发展中心
地址 300072 天津市南开区卫津路
发明(设计)人 赵丽丽 吴锋 王榕树 王林双
专利代理机构 北京市中咨律师事务所
代理人 何润华

摘要 本发明的 γ -MnO₂纳米筛膜反应器包括由陶瓷材料的支撑体和支撑体上烧结而得的 γ -MnO₂纳米筛膜构成。陶瓷支撑体具有微米级滤孔,筛膜的平均孔径是2-3nm, γ -MnO₂原始粒径是20-30nm,聚集粒径是100-500nm,膜层厚度是10-15 μ m。反应器用陶瓷支撑体 γ -MnO₂纳米筛膜间隔为两个空间,涂复 γ -MnO₂纳米筛膜一面是催化反应区,另一面是开放式的负压区。

名称 表面活性剂
公开(公告)号 1126589
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01F17/00 A61K7/00 C08G65/32
申请(专利)号 98802917.0
申请日 1998.2.24
优先权 1997.2.27 GB 9704126.3
国际申请 PCT/GB98/00562 1998.2.24
国际公布 W098/37957 英 1998.9.3
申请(专利权)人 帝国化学工业公司
地址 英国伦敦
发明(设计)人 N·M·卡彭特 S·J·安德森

专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
代理人 杜京英

摘要 本发明涉及通式 $R^2 \cdot [(AO)_n \cdot R^3]_m$ 化合物,其中 R^2 为具有至少m个衍生自羟基和/或胺基和/或酰胺基活性氢原子的基团的残基,AO是亚烷氧基,n是2至200; R^3 包括烯基琥珀酸及任选的其他酸的残基,且m是2至10,但是当m为2时,此定义中还有其他限制,该化合物适于用作含水系统的增稠剂和/或分散剂。本发明亦对这些物质作为增稠剂的用途(当m是20时不具部分限制)申请专利。

名称 一种泡沫剂及其制备方法
公开(公告)号 1126590
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01F17/22 C04B38/02
申请(专利)号 00114401.4
申请日 2000.3.7
申请(专利权)人 顾业明
地址 435000 湖北省黄石市建村8—26号(建工集团院内)
发明(设计)人 顾业明
专利代理机构 黄石市三益专利事务所
代理人 瞿晖

摘要 本发明公开了一种泡沫剂及其制备方法,其主要组成及含量为(重量百分比):骨胶 1.55-1.65%,松香 3.6-3.8%,烧碱 0.5-0.65%,三乙醇胺 0.2-0.22%及水等,本发明产品质量稳定,成型后墙体抗压强度高(>5.0MPa),制作方便,工艺简单。

名称 有机改性气凝胶、有机改性气凝胶的制备方法及其用途
公开(公告)号 1126591
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J13/00
申请(专利)号 97181105.9
申请日 1997.11.26
优先权 1996.11.26 DE 19648798.6
国际申请 PCT/EP97/06595 1997.11.26
国际公布 W098/23366 德 1998.6.4
申请(专利权)人 卡伯特公司
地址 美国马萨诸塞州
发明(设计)人 F·施沃特费格 D·弗朗克
专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
代理人 段承恩

摘要 有机改性气凝胶、通过在没有在先溶剂交换的情况下表面改性水凝胶,然后干燥而制备有机改性气凝胶的方法、及其用途本发明涉及新的有机改性气凝胶、用于制备它们的方法、及其用途,所述方法包括:a)加入水凝胶作为起始原料,b)将步骤a)中所得到的水凝胶的表面进行改性,然后c)干燥在步骤b)中所得到的表面改性凝胶。本发明还涉及新的有机改性湿凝胶、用于制备它们的方法、及其用途。

名称 将气凝胶粒化的方法
公开(公告)号 1126592
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J13/00
申请(专利)号 98805627.5
申请日 1998.4.29
优先权 1997.5.2 DE 19718740.4
国际申请 PCT/EP98/02519 1998.4.29
国际公布 W098/50144 德 1998.11.12

申请(专利权)人 卡伯特公司
 地址 美国马萨诸塞州
 发明(设计)人 M·施米特
 专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
 代理人 吴亦华

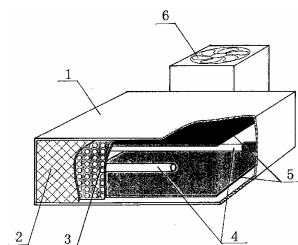
摘要 本发明涉及气凝胶颗粒结构附聚的方法,其中在混合装置中加入气凝胶颗粒并充分混合,和在混合装置中加入粘合剂。

名称 纳米光催化剂膜的制作方法及其果蔬花卉保鲜器

公开(公告)号 1126593
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01J20/06 A23B7/00
 申请(专利)号 01129896.0
 申请日 2001.11.6

申请(专利权)人 广东科龙电器股份有限公司 福州大学
 地址 528303 广东省顺德市容桂镇容港路8号
 发明(设计)人 魏全胜 傅贤智 陈浩锵 牟涛
 专利代理机构 深圳市顺天达专利商标代理有限公司
 代理人 郭伟刚 蔡晓红

摘要 本发明涉及保鲜技术,公开了一种纳米光催化剂膜的制作方法及其果蔬、花卉保鲜器,制作方法包括选择具有大比表面和良好吸附性及能耐高温烧结的多孔材料为纳米光催化剂载体;对所述载体进行表面处理;



在经过处理的载体表面上覆盖纳米光催化剂溶胶;将覆盖有纳米光催化剂溶胶的载体进行干燥和烧结处理后制成纳米光催化剂膜;果蔬、花卉保鲜器包括具有开口的壳体,设置在壳体内壁上的紫外线灯管、罩盖在紫外线灯管外侧的纳米光催化剂膜、罩盖在纳米光催化剂膜的外侧的除尘片,在壳体的内壁上还设有风机。本发明可使保鲜装置具有保鲜功能齐全,省电节能、保鲜效果显著、容易实施、运行费用低的特点,可放在任何密闭的储存容器中使用。

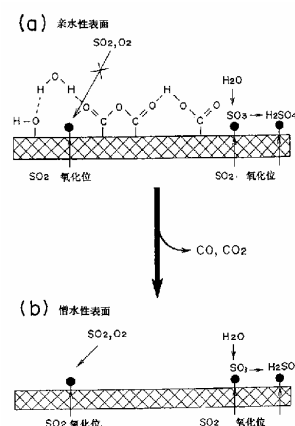
名称 用于脱硫和脱硝的活性炭纤维、其用途和废气处理系统

公开(公告)号 1126594
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01J21/18 B01D53/86 B01J20/20 C01B31/08
 申请(专利)号 96190570.0
 申请日 1996.6.27
 优先权 1995.6.28 JP 162650/1995
 1995.10.17 JP 268296/1995
 1995.10.20 JP 272280/1995
 1995.11.2 JP 285664/1995
 1995.11.2 JP 285666/1995

国际申请 PCT/JP96/01772 1996.6.27
 国际公布 W097/01388 日 1997.1.16
 申请(专利权)人 三菱重工业株式会社 大阪瓦斯株式会社

地址 日本东京
 发明(设计)人 持田勋 安武昭典 濑户口稔彦 小林敬古
 专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
 代理人 孙爱

摘要 于非氧化性气氛中对得自聚丙烯腈或沥青等的原料活性炭纤维、或是颗粒状原料活性炭进行热处理可得用于废气处理的活性炭。用于废气脱硫时适宜热处理温度范围为 600 至 1200℃,用于废气脱硝时适宜热处理温度介于 600 至 1000℃间。将所得热处理活性炭用于脱硫,废气中硫氧化物浓度可降至 5ppm 或更低;将所得热处理活性炭与常规选择性催化还原脱硝联用,废气中氮氧化物浓度可降至 1ppm 或更低。



名称 一种双功能硫磺回收催化剂及其制备方法

公开(公告)号 1126595
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01J23/02 C01B17/04
 申请(专利)号 01114905.1
 申请日 2001.4.27

申请(专利权)人 中国石化集团齐鲁石油化工有限公司
 地址 255408 山东省淄博市 124 信箱
 发明(设计)人 胡文宾 唐昭峥 张文郁 郝国阳 解秀清

摘要 本发明涉及一种硫磺回收催化剂及其制备方法,特别是一种具有较高有机硫化物水解活性和较高 H₂S 与 SO₂ 的克劳斯反应活性的双功能硫磺回收催化剂及其制备方法。本发明催化剂包括氧化钛、活性氧化铝和碱金属或碱土金属的氧化物,其中以催化剂重量计:氧化钛的含量为 10%~90%,活性氧化铝的含量为 9.5%~89.5%,碱金属或碱土金属的氧化物含量为 0.5%~10%。它克服了普通氧化铝催化剂由于微量 O₂ 和 SO₂ 的存在易产生硫酸盐中毒,以及纯 TiO₂ 催化剂比表面积较小、强度较差的缺点,与传统催化剂相比,具有比表面积大、强度高、有机硫水解活性和克劳斯活性均较高、耐硫酸盐化能力强等优点。

名称 氨氧化反应催化剂的制备方法与该催化剂的用途

公开(公告)号 1126596
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01J23/20 C07C253/18 C01G31/02
 申请(专利)号 96100672.2
 申请日 1996.1.23
 优先权 1995.1.24 FR 9500999

申请(专利权)人 罗纳·布朗克纤维和树脂中间体公司
 地址 法国库伯瓦
 发明(设计)人 S·阿尔伯尼提 G·布兰查德
 专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
 代理人 王杰

摘要 本发明涉及具有金红石型 TiO₂ 结晶相的特征 X 衍射线的钒、铈和钛的混合氧化物。本发明还涉及制备这些混合氧化物的方法,以及它们用作链烷氨氧化反应的催化剂。上述混合氧化物的制备方法,其特征在于:一将钒、铈和钛各自的化合物在至少一种饱和醇中制成溶液,一这样得到的醇溶液与含有铵盐的水溶液接触,以便使混合氧化物沉淀,一分离并煅烧所得到的混合氧化物。

名称 乙烯环氧化反应的银催化剂

发明专利权授予

公开(公告)号 1126597
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J23/50 C07D301/10
申请(专利)号 01105841.2
申请日 2001.4.4
申请(专利权)人 中国石油化工股份有限公司
中国石油化工股份有限公司上海石油化
工研究院

地址 100029 北京市朝阳区惠新东街甲6号
发明(设计)人 卢立义 李应成 顾国耀
专利代理机构 上海浦东良风专利代理有限责任公司
代理人 陈志良

摘要 本发明涉及一种乙烯环氧化反应的银催化剂,主要解决以往技术中存在制得的银催化剂随着反应时间的延长,催化剂中的银粒容易聚集,致使银催化剂不够稳定的问题。本发明通过采用 α -氧化铝作载体,负载银、碱金属和铈或锆的氧化物及其混合物,其中铈或锆以溶胶的形式加入的技术方案,较好地解决了该问题,可用于乙烯环氧化反应的工业生产中。

名称 一种烃类蒸汽预转化催化剂
公开(公告)号 1126598
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J23/78 C01B3/32
申请(专利)号 99120474.3
申请日 1999.12.29
申请(专利权)人 中国石化集团齐鲁石油化工有限公司
地址 255408 山东省淄博市124信箱
发明(设计)人 郝树仁 程玉春 尹长学 李春禄
梁卫忠

摘要 本发明涉及一种用于烃类蒸汽预转化的催化剂。该催化剂的活性金属为镍,促进剂为碱土金属的氧化物,载体为至少两类无机氧化物耐火材料的混合物,其中第一类为高孔隙率的无机氧化物,第二类为高强度的无机氧化物,两类无机氧化物的使用比例为1:0.1至1:0.8。该催化剂用于烃类的蒸汽预转化时,适应工艺条件的能力强,综合性能优良,甲烷收率高。

名称 合成甲醇催化剂的制备方法
公开(公告)号 1126599
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J23/80 B01J37/03
申请(专利)号 00111187.6
申请日 2000.6.20
申请(专利权)人 中国石化集团齐鲁石油化工有限公司
地址 255408 山东省淄博市124信箱
发明(设计)人 房德仁 李海洋 李士芹 王胜国
隋国荣

摘要 本发明涉及到一种合成甲醇催化剂的制备方法,该催化剂由铜、锌、铝的氧化物组成,其中CuO含量为25-65%(W/W),ZnO为15-45%(W/W%), Al_2O_3 为5-30%(w/w),其制备工艺过程为:将催化剂母料制备分成两部分,一部分是用共沉淀法制成含有铜、锌、铝化合物的共沉淀物,另一部分是用共沉淀法制成含有铜、锌化合物的共沉淀物,上述共沉淀物均可热分解为金属的氧化物,然后将这两种共沉淀物混合、洗涤、干燥、焙烧,成型制得一种高活性催化剂。用本发明方法制备的催化剂,其反应活性及耐热性能优于现有技术生产方法制备的催化剂。

名称 12-钨磷酸的制备方法
公开(公告)号 1126600
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J27/188
申请(专利)号 99124994.1
申请日 1999.12.24
申请(专利权)人 中国科学院感光化学研究所 复旦大学
地址 100101 北京市朝阳区大屯路甲三号
发明(设计)人 张麟华 王志宏 庞震 蒋安仁
专利代理机构 上海智信专利代理有限公司
代理人 李柏

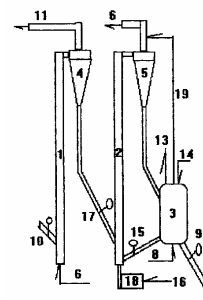
摘要 本发明属于杂多酸技术领域,特别是涉及12-钨磷酸的制备方法。该方法以钨酸钠为原料,加入重量百分比浓度为20%~35%的络合剂过氧化氧,加入无机酸,控制反应体系的酸的体积摩尔浓度在0.08mol/L-3mol/L,在-5℃-30℃下,加还原剂,得到活性钨酸。将新鲜制备的活性钨酸直接溶解于稀磷酸溶液中,浓缩结晶后即可得到12-钨磷酸晶体 $H_3PW_{12}O_{40} \cdot 29H_2O$,一次得率可达80%左右。本发明工艺流程简单,生产成本低,安全性能高,可大规模工业生产。

名称 碱木素多相催化氧化反应催化剂的制备方法
公开(公告)号 1126601
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J29/06 C01B39/02
申请(专利)号 00117349.9
申请日 2000.8.16
申请(专利权)人 华南农业大学 华南理工大学
地址 510642 广东省广州市天河区五山
发明(设计)人 周强 陈中豪
专利代理机构 广州粤高专利代理有限公司
代理人 伍宏达

摘要 碱木素多相催化氧化反应催化剂的制备方法,包括制备硅铝凝胶、晶化、洗涤、烘干、水蒸气处理、焙烧、交换阳离子、洗涤、烘干、焙烧等步骤;本发明的催化剂除具有反应产物易于从反应体系中分离出来、能够重复使用以降低成本等特点外,还具有促使碱木素断键彻底、反应后氧化产物收率提高的优势。

名称 分子筛催化剂高效再生工艺
公开(公告)号 1126602
公开(公告)日 2003.11.5
分类号 B01J29/90
申请(专利)号 97106088.6
申请日 1997.9.8
申请(专利权)人 许恒波
地址 257000 山东省东营胜利油田石化总厂
发明(设计)人 许恒波
专利代理机构 东营双桥专利代理有限责任公司
代理人 牛金臣

摘要 本发明涉及炼油厂催化裂化装置分子筛催化剂高效再生工艺。它主要包括以下步骤:(1)待生剂在第一再生管再生后,进入外置旋分器组,经料腿自流进入第二再生管。(2)从第二再生管外置旋分器组料腿直接进



入外取热器，经底部再斜管进入提升管反应器。它的烧焦时间在10秒以下，烧焦强度是现有技术的10倍左右，能维持催化剂良好的选择性和高活性。是一种适于分子筛催化剂再生的理想工艺。

名称 选择性甲苯歧化催化剂的制备方法
 公开(公告)号 1126603
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B01J37/30 B01J29/40 C07C5/22
 申请(专利)号 00119771.1
 申请日 2000.8.29
 申请(专利权)人 中国石油化工集团公司
 中国石油化工集团公司上海石油化工研究院

地址 100029 北京市朝阳区惠新东街甲6号
 发明(设计)人 张汉军 邹薇 李华英
 专利代理机构 上海浦东良风专利代理有限责任公司
 代理人 陈志良

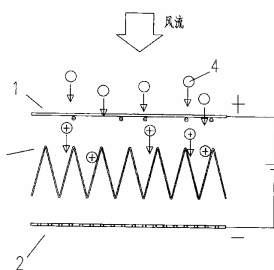
摘要 本发明涉及一种选择性甲苯歧化催化剂的制备方法，主要为了解决以往文献中制备择形化催化剂过程繁琐，操作麻烦的问题。本发明通过采用先用选自邻苯二甲酸氢钾、乙二胺四乙酸钠、磺基水杨酸钠、酒石酸钾或十二烷基苯磺酸钠的化合物配成重量百分比浓度为10~50%的溶液，然后加入金属改性ZSM-5分子筛进行离子交换的技术方案，较好地解决了该问题。制得的催化剂用于甲苯歧化反应时具有较高的活性和对位选择性，可用于工业生产中。

名称 混合废料的处理方法和实施该方法的处理设备
 公开(公告)号 1126604
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B03B9/06 B29B17/02 B65G47/51
 申请(专利)号 98813882.4
 申请日 1998.12.22
 优先权 1998.1.15 DE 19801286.1
 国际申请 PCT/DE98/03802 1998.12.22
 国际公布 W099/36180 德 1999.7.22
 申请(专利权)人 “绿点”双轨系统德国股份公司
 地址 德国科恩
 发明(设计)人 A·维贝尔斯 J·克廷
 专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 赵辛 章社泉

摘要 用于处理混合废料的方法，用于连续工作的处理设备的运作，该处理设备具有几个分别通过一输送段相连的相继的加工站，混合废料在这些加工站中在至少一加工步骤中处理和/或在至少一输送段上输送，其中，混合废料流中的颗粒在至少一个加工站和一输送段之间的过渡处或在两个输送段之间的过渡处被加速。本发明还公开了一种用于实施该方法的处理设备和用在该设备中的中间料仓。

名称 电子集尘器
 公开(公告)号 1126605
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B03C3/12
 申请(专利)号 00113153.2
 申请日 2000.9.2
 申请(专利权)人 四川长虹电器股份有限公司
 地址 621000 四川省绵阳市绵兴东路35号
 发明(设计)人 邓健

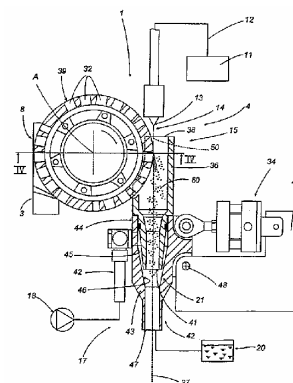
摘要 1. 本发明公开了一种采用电离方式将灰尘电离后进行集尘的电子集尘器，包括高压电离线(1)，接地金属网(2)、过滤网(3)，过滤网(3)置于高压电离线(1)与接地金属网(2)之间；灰尘(4)经高压电离线(1)电离，带上正电，并向接地金属网(2)运动；运动过程中，过滤网(3)吸附，从而起到除尘作用；该电子集尘器具有除尘效率高、安全、不会造成空气二次污染等特点。



名称 清理涂胶器的装置及其涂胶器
 公开(公告)号 1126606
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B05C1/08 B05C11/10
 申请(专利)号 00801286.5
 申请日 2000.6.29

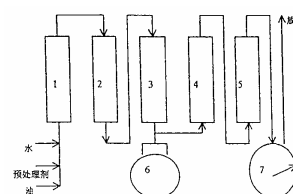
优先权 1999.7.2 IT B099A000364
 国际申请 PCT/IB00/00877 2000.6.29
 国际公布 W001/02101 英 2001.1.11
 申请(专利权)人 G·D·公司
 地址 意大利博洛尼亚
 发明(设计)人 马里奥·斯帕塔福拉
 专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
 代理人 张金熹

摘要 由一种装置(4)清理可绕中心轴线(A)转动的涂胶器(1)，装置(4)包括一个喷嘴(13)，它与压力液体(50)的液源(11)连接并校准成可提供雾化射流(14)，射流(14)被引到涂胶器(1)上，以便从涂胶器(1)上去除胶粘剂(2)的残余物(60)；喷嘴(13)还能沿着平行于涂胶器(1)转动轴线(A)的方向(D)运动。



名称 一种抑制和减缓烃类高温裂解中焦炭形成与沉积的方法
 公开(公告)号 1126607
 公开(公告)日 2003.11.5
 分类号 B05D5/00
 申请(专利)号 98109171.7
 申请日 1998.5.27
 申请(专利权)人 中国石化齐鲁石油化工有限公司
 地址 255408 山东省淄博市临淄区124信箱
 发明(设计)人 王际东 朱相春 崔英华 孙景辉 赵淑艳

摘要 本发明涉及一种抑制与减缓烃类原料热裂解设备金属表面及物流主体中焦炭形成与沉积的方法，此方法采用预处理剂对金属表面进行预处理，使金属表面钝化，以减少其表面的



发明专利权授予

催化结焦，从而降低了整个炉管的结焦，延长了生产周期，降低了产品成本。所采用的预处理剂是硫化氢、有机硫化物、有机磷化合物以及有机硫磷化合物的一种或几种的混合物，预处理剂是在裂解原料通入前随水蒸气一起加入到裂解设备中。

名称 沸石膜及其制造方法

公开(公告)号 1126658

公开(公告)日 2003.11.5

分类号 B32B3/26 B01J20/28

申请(专利)号 99815208.0

申请日 1999.12.29

优先权 1998.12.30 US 60/114,280

国际申请 PCT/US99/31166 1999.12.29

国际公布 W000/38910 英 2000.7.6

申请(专利权)人 康宁股份有限公司

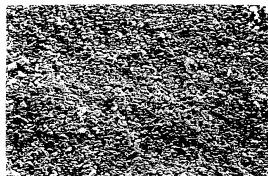
地址 美国纽约州

发明(设计)人 K·D·皮埃罗蒂 D·J·圣朱利恩

专利代理机构 上海专利商标事务所

代理人 徐迅

摘要 本发明涉及在载体上的沸石结构，它包含基本烧结的整块多孔陶瓷基材，其上涂覆着基本连续的沸石晶体均匀薄层，该层覆盖了多孔陶瓷材料的至少一个表面和其上面的孔隙。沸石



晶体层包含单层沸石晶体，不含任何增强生长的、增强选择性的或修补的层，且呈现出取向的结构，从而使晶体为基本上柱状的横截面。较佳的，多孔陶瓷基材载体包含，以分析的氧化物计，10-90%重量的氧化铝，并是选自堇青石、富铝红柱石、氧化铝和/或其混合物的结晶相组合。本文还公开了形成沸石膜的方法。该方法大致包括以下步骤，提供多孔陶瓷基材，用含氧化钠或氢氧化钠、氧化铝浓度低于0.01%的水溶液水热处理基材。溶液pH、处理时间以及温度这些反应条件使得基材中的氧化铝部分溶解，且溶液中基本上不发生核作用，使沸石生长多孔载体上是基本连续的。

名称 从卤化氢中除去水分的组合物和方法

公开(公告)号 1126711

公开(公告)日 2003.11.5

分类号 C01B7/00 C01B9/00 B01J20/04

申请(专利)号 98103093.9

申请日 1998.7.29

优先权 1997.7.29 US 08/902,459

申请(专利权)人 迈克里斯公司

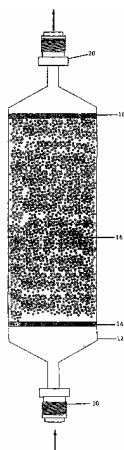
地址 美国马萨诸塞州

发明(设计)人 麦肯齐·E·金

专利代理机构 永新专利商标代理有限公司

代理人 甘玲

摘要 提供了一种从卤化氢流体中有效地除去水分的组合物，该组合物包括卤化镁涂布的大孔含碳基材。通过使卤化氢流体与卤化镁涂布的大孔含碳基材充分接触，并从涂布基材分离流体实现了有效地除去水分。



名称 环氧乙烷催化剂

公开(公告)号 1126750

公开(公告)日 2003.11.5

分类号 C07D301/10 B01J23/50 B01J23/66
B01J27/055

申请(专利)号 98803929.X

申请日 1998.4.7

优先权 1997.4.14 US 08/837,116

国际申请 PCT/US98/06916 1998.4.7

国际公布 W098/46584 英 1998.10.22

申请(专利权)人 科学设计公司

地址 美国新泽西州

发明(设计)人 N·里兹卡勒 R·克雷恩 S·米尔尼

专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所

代理人 孙爱

摘要 本发明提供一种用于乙烯氧化成环氧乙烷反应的银催化剂，含有由碱金属组分、硫组分和氟组分组成的助催化剂组合物，本催化剂基本不含铈和过渡金属。

名称 连续制备水解降解的任选取代淀粉的方法以及用于实施该方法的设备

公开(公告)号 1126763

公开(公告)日 2003.11.5

分类号 C08B31/12 C08B30/12 A61K31/718
B01J4/00

申请(专利)号 98808022.2

申请日 1998.8.7

优先权 1997.8.8 DE 19734370.8

1997.10.8 DE 19744353.2

国际申请 PCT/EP98/05011 1998.8.7

国际公布 W099/07743 德 1999.2.18

申请(专利权)人 弗雷泽纽斯股份公司

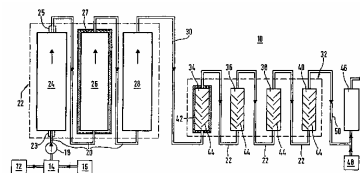
地址 德国巴特洪堡

发明(设计)人 K·萨默迈耶 K·亨宁 M·高格

专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所

代理人 吴亦华

摘要 本发明涉及连续制备水解降解淀粉或水解降解取代淀粉产物例如羟乙基淀粉或羟丙基淀粉的方法。本发明基本上包



括在无混合元件的管式、温控反应器(22)中进行大部分水解降解。其余的降解在一个或多个配有混合元件的反应器(34至40)中进行(精细水解反应)。获得的产物可以在食品工业和医药中使用，特别是作为血浆充液剂。

名称 气体渗碳炉废气循环利用的方法

公开(公告)号 1126826

公开(公告)日 2003.11.5

分类号 C23C8/20 B01D53/14

申请(专利)号 99116824.0

申请日 1999.8.31

申请(专利权)人 上海交通大学

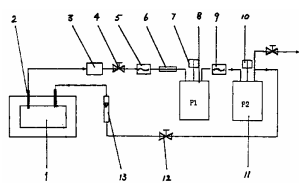
地址 200030 上海市华山路 1954 号

发明(设计)人 张伟民 潘健生

专利代理机构 上海交达专利事务所

代理人 王锡麟 马伟敏

摘要 一种气体渗碳炉废气循环利用的方法,属于金属热处理领域。工艺流程为气体渗碳炉设有的排气孔排出的气体含有大量的CO、H₂和N₂,由除去与冷凝干燥或CO₂吸收干燥装置对H₂O和CO₂进行吸收、干燥,从而使得混合气中的CO₂和H₂O被除掉,经过阀门和气泵(一),流量计将气体通入储气罐(一),用压力表监测储气罐(一)的压力P₁,用气泵(二)将储气罐(一)中的气体抽出通入储气罐(二),用气压计监测储气罐(二)的压力P₂,控制气泵(二),以保持P₁≤P₂,P₂>P, P为炉内的压力,这样再将储气罐(二)的气体经阀门、流量计通入炉内,从而完成了废气的循环利用。本发明在排放的废气中回收了90%以上废气,对环境保护和回收资源具有重大的意义。



名称 烟气光电动态处理系统

公开(公告)号 1126911

公开(公告)日 2003.11.5

分类号 F23J15/00 B01D53/32

申请(专利)号 99108784.4

申请日 1999.9.8

申请(专利权)人 韩财元 钟鸣

地址 518052 广东省深圳市南头大新新村113号

发明(设计)人 韩财元

摘要 本发明公开了一种新型的烟气光电动态处理系统。它由引气管道、烟气处理室、吸收塔、循环水等主要部分组成。引气管道把烟气引入烟气处理室,在处理室中经光电动态处理后,由吸收塔吸收硫的氧化物、烟尘、粉尘等。这种处理系统脱硫除尘的效果好,运行费用、制造成本低,耐用可靠。

名称 水不溶涂料包被保护固粒的农作物保护组合物及其保护混合物

公开(公告)号 1127290

公开(公告)日 2003.11.12

分类号 A01N25/26 B01J2/00

申请(专利)号 96196653.X

申请日 1996.8.23

优先权 1995.8.29 US 60/002,901

国际申请 PCT/US96/13677 1996.8.23

国际公布 W097/07676 英 1997.3.6

申请(专利权)人 纳幕尔杜邦公司

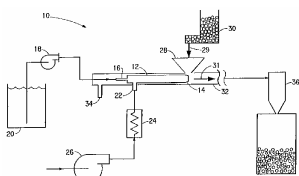
地址 美国特拉华州威尔明顿

发明(设计)人 R·D·维松 G·B·比斯特曼

专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司

代理人 卢新华 王景朝

摘要 一种包括用水不溶性涂料包被单核固体农作物保护颗粒的组合物具有直径0.5~50微米。该组合物的制备采用的是能使包被颗粒基本上不结块的方法。在具体的实施例中,农作物保护组合物包括一种用木松香、松香衍生物、石蜡、脂肪衍生物、甾醇、长链甾醇酯及硫中之一加以包被的单核固体农作物保护颗粒。另外,该涂料可以是一种水不溶性合成的胶乳聚合物。该组合物可以用于也包括一种固粒的农作物保护化学伴随物的混合物中。这种伴随物在作为固粒混合物一起储存或老化时通常会使得固体农作物保护颗粒分解。但是,若将该组合物固粒加以包被,



就防止了这种分解。

名称 填料旋转塔

公开(公告)号 1127365

公开(公告)日 2003.11.12

分类号 B01D3/30 B01J8/10

申请(专利)号 00112918.X

申请日 2000.5.9

申请(专利权)人 泸天化(集团)有限责任公司

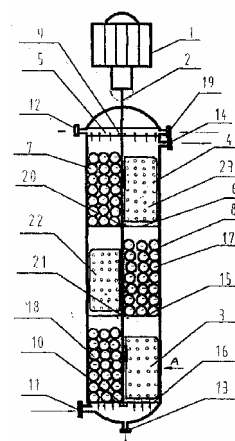
地址 646300 四川省泸州市纳溪区

发明(设计)人 李天文 张天来 曹永生 刘鸿生

专利代理机构 成都立信专利事务所有限公司

代理人 冯忠亮

摘要 本发明是一种填料塔,现有填料塔填料使用时不能完全润湿,重叠易形成“死区”和“滞流区”,传质效率低,易阻塞,本发明特征是在塔体内装一传动轴,传动轴与液体分布器、若干隔离筛板相交处装有轴承,传动轴与塔底部隔离筛板相联处装一支撑轴承,若干隔离筛板分隔出的传动轴上分别装一与传动轴有倾角的多孔浆叶板,传动轴伸出塔体端与转动装置相联,本发明适用于蒸馏、吸收、解析、萃取、换热、洗涤、多相反应塔(器)的传质传热。



名称 用于水产养殖的综合水处理系统

公开(公告)号 1127366

公开(公告)日 2003.11.12

分类号 B01D35/01 B01D36/00

申请(专利)号 97181546.1

申请日 1997.12.24

优先权 1996.12.27 US 08/773,551

国际申请 PCT/US97/23895 1997.12.24

国际公布 W098/29177 英 1998.7.9

申请(专利权)人 水蓝远景公司

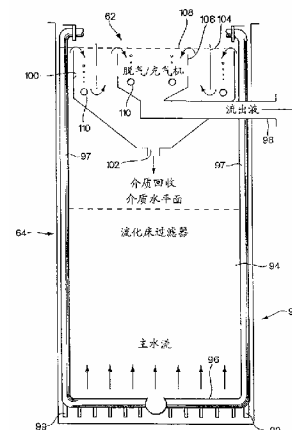
地址 美国马萨诸塞州

发明(设计)人 约书亚·高德曼 罗斯科·珀哈姆

专利代理机构 永新专利商标代理有限公司

代理人 程伟

摘要 一种集成的水处理系统是为利用单一的集成单元(60)处理水产养殖用水而提供的,其中所述集成单元借助流化床过滤器(94)完成生物过滤并且借助脱气/充气单元(62)完成脱气和充气。流体的环流和分配是借助竖管(97)和喷嘴(99)提供的。挡板(100)将来自过滤器(94)的水引向脱气/充气单元(62)并且包含一个使介质返回过滤器(94)的介质回收口(102)。

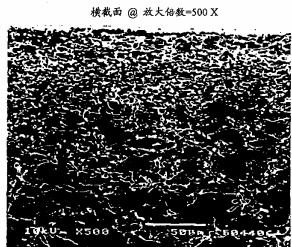


名称 采用沸石吸附剂脱二氧化碳的气体系统
 公开(公告)号 1127367
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01D53/04 B01J20/18 C01B39/22
 申请(专利)号 99803798.2
 申请日 1999.3.4
 优先权 1998.3.9 FR 98/02819
 国际申请 PCT/FR99/00497 1999.3.4
 国际公布 W099/46031 法 1999.9.16
 申请(专利权)人 策卡有限公司
 地址 法国上塞纳省普托
 发明(设计)人 D·普列
 专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 卢新华 钟守期
 摘要 本发明涉及被CO₂污染气流的脱二氧化碳方法,它包括将这种气流同一种吸附剂相接触,该吸附剂由Si/Al比=1-1.5、钠的交换度高、包含最高不超过20%的惰性粘合剂的沸石X的团聚物组成,至少可以去除二氧化碳。

名称 一种脱除废气中NO_x的方法
 公开(公告)号 1127368
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01D53/56 B01D53/86 B01D53/78
 申请(专利)号 01105698.3
 申请日 2001.3.20
 申请(专利权)人 华东理工大学
 地址 200237上海市梅陇路130号
 发明(设计)人 龙湘犁 鲁文质 肖文德 袁渭康
 专利代理机构 上海顺华专利代理有限责任公司
 代理人 李鸿儒
 摘要 一种脱除废气中NO_x的方法,利用烟道气中的O₂作氧化剂,钴的络合物作催化剂,并在吸收液中加入生石灰,在液相中实现NO的催化氧化和回收。本发明通过采用液相催化剂,能实现NO的催化氧化和吸收同时进行,简化工艺流程,出口气中NO的浓度最低可达到0%,而且解决了传统NO氧化固体催化剂抗硫抗水差的难题。

名称 含硫及可燃性组分废气的净化方法
 公开(公告)号 1127369
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01D53/86
 申请(专利)号 00110703.8
 申请日 2000.7.24
 申请(专利权)人 中国石油化工股份有限公司
 中国石油化工股份有限公司抚顺石油化
 工研究院
 地址 100029北京市朝阳区惠新东街甲6号
 发明(设计)人 刘忠生 陈玉香 李东旭 王新
 专利代理机构 抚顺宏达专利代理有限责任公司
 代理人 李微 洪恩山
 摘要 一种含硫及可燃性组分废气特别是石化企业污水处理场含有硫化氢和/或有机硫的有机废气的净化方法,首先需要封闭废气排放源,使废气从固定的废气排出口进入废气净化处理系统,废气净化处理系统由“浓度均化器—脱硫处理器—催化燃烧器”三部分组成。浓度均化器内装活性炭、分子筛、硅胶、氧化铝、硅藻土等吸附性较强的物质,脱硫处理器装填Fe₂O₃或ZnO型脱硫剂,催化燃烧反应器内装贵金属型催化剂。通过三段组合工艺,使有机废气被完全催化燃烧,

达到净化废气的目的。
 名称 有高孔密度和混合的各向同性和各向异性结构的微滤膜
 公开(公告)号 1127370
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01D71/68 B01D67/00 B01D69/00
 申请(专利)号 96195411.6
 申请日 1996.6.7
 优先权 1995.6.7 US 08/484,216
 1995.7.5 US 08/498,722
 国际申请 PCT/US96/10124 1996.6.7
 国际公布 W096/40421 英 1996.12.19
 申请(专利权)人 USF过滤和分离集团公司
 地址 美国马里兰州
 发明(设计)人 王一凡 杰罗米·F·迪特尔
 专利代理机构 北京市柳沈律师事务所
 代理人 黄益芬
 摘要 本发明涉及合成聚合物微滤膜材料领域,该膜用于从含固体的液体中分离液体。本发明的一方面涉及有高表面孔隙率(高孔密度)和特殊的不对称性的砜聚合物膜,其能在不需离心分离的情况下使固体(即血细胞)与液体(即血浆)分离。使所述砜聚合物(为憎水性聚合物)与亲水性聚合物如聚乙烯基吡咯烷酮一起浇铸而赋予膜亲水性。由于这些性能和仅需将少量含固体的液体(即全血)施于大孔表面,本发明膜特别适用于检测装置,用于迅速检测液体试样的性能和其中所含的组分,如诊断应用(即生理症状(即妊娠、胰岛素水平、胃溃疡等)和传染病(即AIDS、肝炎等)的检测)。



名称 制备含有超强吸收剂的复合材料的方法
 公开(公告)号 1127371
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01J20/32 B01J2/16 A61F13/15
 C08J3/12 A61L15/60
 申请(专利)号 00806242.0
 申请日 2000.4.17
 优先权 1999.4.16 US 60/129,745
 2000.4.7 US 09/546,634
 国际申请 PCT/US00/10321 2000.4.17
 国际公布 W000/62922 英 2000.10.26
 申请(专利权)人 金伯利—克拉克环球有限公司
 地址 美国威斯康星州
 发明(设计)人 W·G·雷维斯 P·A·汉森
 专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 王景朝 罗才希
 摘要 按照本发明方法,用流化床包衣装置制备的含有超强吸收剂的复合材料,含有至少一种超强吸收材料的颗粒,该颗粒上覆盖有至少一种包衣材料的至少一种颗粒的至少第一层。按照本发明方法用流化床包衣装置制备的所述含有超强吸收剂的复合材料,特别适用于卫生巾、尿布和其它能处理复杂流体的一次性吸收制品。

名称 脱氢催化剂的改进
 公开(公告)号 1127372

公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01J23/40 B01J35/10 C07C5/333
 申请(专利)号 00812096.X
 申请日 2000.8.3
 优先权 1999.8.27 US 60/151,113
 1999.9.24 US 60/155,877
 2000.2.3 US 60/179,984
 2000.3.22 US 09/533,278
 国际申请 PCT/US00/21265 2000.8.3
 国际公布 W001/15803 英 2001.3.8
 申请(专利权)人 胡茨曼石油化学公司
 地址 美国德克萨斯
 发明(设计)人 D·R·戴洛弗
 专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
 代理人 龙传红

摘要 本文提供适用于烃类脱氢的负载型催化剂和方法。按照本发明制备的催化剂有独特的孔径分布,提供选择性、活性和热稳定性的有利平衡。本发明一优选形式中,按本发明制备的催化剂可再生。可用本发明提供的催化剂和方法使洗涤剂用烷属烃转化成单烯烃。

名称 异丙胺合成二异丙胺、三异丙胺的催化剂及工艺
 公开(公告)号 1127373
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01J29/06 C07C211/02 C07C209/68
 申请(专利)号 01133371.5
 申请日 2001.10.30
 申请(专利权)人 中国石油化工股份有限公司
 中国石油化工股份有限公司抚顺石油化
 工研究院

地址 100029 北京市朝阳区惠新东街甲6号
 发明(设计)人 艾抚宾 吕志辉 宋丽芝 侯学伟
 王海波

专利代理机构 抚顺宏达专利代理有限责任公司
 代理人 李微 洪恩山

摘要 一种以异丙胺合成二异丙胺、三异丙胺的催化剂及工艺方法,属于有机合成技术领域。本发明解决了现有技术中二异丙胺及三异丙胺生产过程中存在的原料多,流程长,工艺复杂,生产成本高等问题,以 $ZrO_2/H\beta$ 沸石- Al_2O_3 为催化剂,反应温度为 $200\sim 300^\circ C$,压力为常压 $\sim 0.8MPa$,空速为 $0.2\sim 1.0h^{-1}$ 。将 $ZrO_2/H\beta$ 沸石- Al_2O_3 催化剂用于二异丙胺/三异丙胺的合成。本发明方法及催化剂具有转化率高、选择性好等优点,可以用于异丙胺直接合成二异丙胺/三异丙胺。

名称 载体催化剂及其在烃类气相氧化作用中的用途
 公开(公告)号 1127374
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01J32/00 C07C51/16 C07C53/08
 申请(专利)号 00132140.4
 申请日 2000.12.8
 优先权 1999.12.9 DE 19959413.9
 申请(专利权)人 电化学工业有限公司(国际)
 地址 联邦德国慕尼黑
 发明(设计)人 汉斯一于尔根·埃贝尔 德克·格罗克
 专利代理机构 永新专利商标代理有限公司
 代理人 过晓东

摘要 本发明涉及载体催化剂,该载体催化剂是由环状惰性载体上的活性物质所组成,其中所述环状体的上及/或下平面上具有2至8个凹口,所述环状体的高度为4至10毫米,外

径为6至10毫米及壁厚为1至2毫米。

名称 在有机液相中可溶的氢化催化剂的制备方法
 公开(公告)号 1127375
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01J37/16
 申请(专利)号 95101761.6
 申请日 1995.1.13
 优先权 1994.1.13 FR 9400413
 申请(专利权)人 法国石油公司
 地址 法国吕埃
 发明(设计)人 D·杜兰德 G·希利昂 P·沙拉津
 专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 吴大建

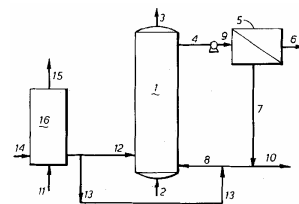
摘要 本发明的制备方法包括:在至少一种有机溶剂S中制备至少一种金属A的至少一种化合物的溶液,和在至少一种有机溶剂S'中制备至少一种金属B的至少一种还原性化合物R的溶液,这就是溶液制备步骤(a),还原性化合物R与金属A化合物进行接触的步骤(b),用至少一种氧化剂O中和还原化合物R的残留还原性官能团的步骤(d),以及当步骤(a)时或者是在步骤(b)与(d)之间的步骤(c)时可以加入选择剂P。所制备的催化剂可应用于选择性或完全性的氢化方面。

名称 催化剂活化和再生方法
 公开(公告)号 1127376
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01J37/18 B01J38/58 C07C1/04
 C10G2/00

申请(专利)号 96198191.1
 申请日 1996.11.6
 优先权 1995.11.8 EP 95203040.1
 国际申请 PCT/EP96/04879 1996.11.6
 国际公布 W097/17137 英 1997.5.15
 申请(专利权)人 国际壳牌研究有限公司
 地址 荷兰海牙

发明(设计)人 A·霍克 J·H·穆斯
 专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所
 代理人 黄泽雄

摘要 本发明涉及一种在烃类液体存在下、通过催化剂与氢分压至少为15巴绝压的含氢气体接触来活化或再生催化剂的方法,该催化剂含有第Ib、VIIb或VIII族金属化合物。本发明还涉及这样一种烃类合成方法,该方法包括,在烃类液体存在下,通过使催化剂与氢分压至少为15巴绝压的含氢气体接触来活化或再生烃类合成催化剂;随后在烃类合成条件下,使催化剂与一种氢和一氧化碳的混合物接触。

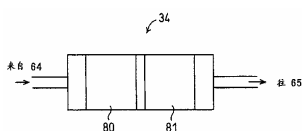


名称 具有叠置的锥形吸管再装填架的组合装置
 公开(公告)号 1127377
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 B01L3/02
 申请(专利)号 99802044.3
 申请日 1999.10.5
 优先权 1998.10.6 FR 98/12492
 国际申请 PCT/FR99/02374 1999.10.5
 国际公布 W000/20118 法 2000.4.13

一个夹角的斜面。采用这种衬板，可以提高研磨体与被粉磨物料的分级效果，提高粉磨效率，减少隔仓板，降低通风阻力，简化了衬板的类型，达到节能高效的目的。

名称 燃料重整装置
 公开(公告)号 1127449
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 C01B3/32 H01M8/06 B01J8/02
 申请(专利)号 99808370.4
 申请日 1999.7.2
 优先权 1998.7.8 JP 210354/1998
 国际申请 PCT/JP99/03603 1999.7.2
 国际公布 W000/02812 日 2000.1.20
 申请(专利权)人 丰田自动车株式会社
 地址 日本爱知县
 发明(设计)人 泷正佳 水野诚司 尾崎俊昭 川原龙也

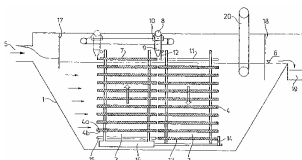
专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 陈霁 傅康
 摘要 一种用于燃料重整的设备，其中，通过使一个放热的氧化反应与蒸汽重整反应同时进行，提供从碳氢化合物和蒸汽形成富氢气体的蒸汽重整反应(该反应是吸热的)所需的热量，特征在于通过增大上游侧的气体流量，(2)减少上游侧的催化剂量，(3)在上游和下游之间进行热交换等防止了其中进行放热反应的区域温度过分升高。



名称 用于对冷却剂和/或润滑剂进行净化和处理的
 方法和设备

公开(公告)号 1127453
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 C02F1/48 C02F1/40 B01D21/02
 B01D21/00
 申请(专利)号 97120032.7
 申请日 1997.10.9
 优先权 1996.10.9 DE 19641465.2
 申请(专利权)人 SMS 舒路曼—斯玛公司
 地址 联邦德国杜塞尔多夫
 发明(设计)人 W·希米翁
 专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 崔幼平 章社泉

摘要 用于对掺杂有金属及其它杂质的、冷却和/或润滑用的液体进行净化和处理的方法和设备，其中待净化的液体流过一个容器(1)在水平设置的板(4)之间的空隙，此时固体颗粒通过磁的吸力沉降到板(4)上，其特征在于，板(4)横向于液流方向向上和/或向下移动，固体颗粒通过沉积和磁的吸力从板的上侧(4a)沉降到板(4)上，积聚的固体颗粒在最上方的板(7)离开液面后分别被抽吸装置(8)机械刮板所清除，随后清洁的板重新浸入液面并向下移动。这样在使分离出的固体颗粒上油组份很低的情况下达到很高的净化度，同时可减少大规模的、昂贵的净化和处理设备。



名称 含—CH#—[2]—CHF—基团的化合物的制备方法

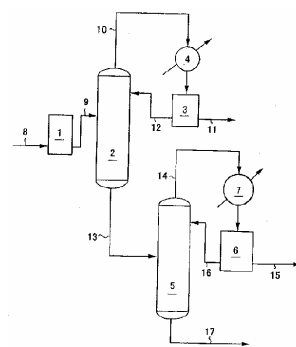
公开(公告)号 1127462
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 C07C23/02 C07C23/08 C07C17/23
 B01J23/44
 申请(专利)号 98813747.X
 申请日 1998.12.25
 优先权 1997.12.26 JP 367540/1997
 国际申请 PCT/JP98/05958 1998.12.25
 国际公布 W099/33771 日 1999.7.8
 申请(专利权)人 日本瑞翁株式会社
 地址 日本东京千代田区
 发明(设计)人 山田俊郎 漆间贵史 杉本达也
 专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 王其灏

摘要 通过在贵金属催化剂的存在下，在液相或汽相中氯化具有—CH₂—CHF—基团和至少4个碳原子的化合物制备各具有—CH₂—CHF—基团和至少4个碳原子的化合物。具有—CH₂—CHF—基团和至少4个碳原子的所述化合物优选为 C₄—C₁₀ 脂环化合物，并可通过使具有—CH₂—CHF—基团和至少4个碳原子的化合物与氟化剂反应来制备。

名称 回收N—乙炔基—2—吡咯烷酮方法

公开(公告)号 1127481
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 C07D207/267 B01D3/10
 申请(专利)号 00131487.4
 申请日 2000.10.23
 优先权 1999.10.22 JP 301423/1999
 申请(专利权)人 株式会社日本触媒
 地址 日本大阪府
 发明(设计)人 山口义成 矢野齐 来栖晓 嶋崎由治
 专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司
 代理人 卢新华 杨九昌

摘要 提供一种回收N—乙炔基—2—吡咯烷酮的方法，该方法通过连续蒸馏含N—乙炔基—2—吡咯烷酮、N-(2-羟乙基)—2—吡咯烷酮、沸点高于N—乙炔基—2—吡咯烷酮的化合物及水的混合液体，可做到高效、平稳及高纯度地回收N—乙炔基—2—吡咯烷酮。该方法包括在利用蒸馏塔连续蒸馏该混合液体时控制蒸馏塔底残液的温度至180℃或以下。



名称 用吸附剂从植物中提取天然黄酮类和/或萜内酯类的方法

公开(公告)号 1127507
 公开(公告)日 2003.11.12
 分类号 C07H17/07 C07D493/18 C07D493/22
 B01D15/00 A61K35/78
 申请(专利)号 99100347.0
 申请日 1999.1.25
 申请(专利权)人 南开大学
 地址 300071 天津市卫津路94号
 发明(设计)人 许名成 史作清 施荣富 路延龄 何炳林
 专利代理机构 天津市学苑有限责任专利代理事务所

发明专利权授予

代理人 胡安朋

摘要 本发明属于用球状脲醛型吸附树脂来处理液体的选择吸附分离方法,将含黄酮类和/或萜内酯类物质的植物经用乙醇提取后得到的水溶液通入装有脲醛型吸附树脂的树脂柱,再经洗涤、解吸、浓缩、干燥、粉碎即制得含黄酮甙 24~42%和萜内酯 6~15%的粉末状提取物、或含黄酮甙 62%以上的粉末状提取物。本发明采用了一步解吸法,工艺简单、成本低、产品质量提高。

名称 浸渍溶液及其制备方法

公开(公告)号 1127552

公开(公告)日 2003.11.12

分类号 C09K13/00 B01J37/02

申请(专利)号 01106045.X

申请日 2001.1.5

申请(专利权)人 中国石油化工股份有限公司
中国石油化工股份有限公司抚顺石油化
工研究院

地址 100029 北京市朝阳区惠新东街甲 6 号

发明(设计)人 孙素华 王纲 王永林 方维平

专利代理机构 抚顺宏达专利代理有限责任公司

代理人 李微 洪恩山

摘要 本发明涉及一种加氢处理催化剂所用浸渍溶液的制备。本发明溶液中含有至少一种 VIB 族金属组分和至少一种 VIII 族金属组分。本发明溶液制备特点在于:将含有活性金属组分的盐溶于氨水中,并采用过氧化氢使溶液保持稳定。本发明溶液稳定性好,适用于加氢处理催化剂,尤其是石油加氢处理催化剂的制备。

名称 用于固定真空吸尘器的垃圾袋的装置

公开(公告)号 1127936

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 A47L9/14 B01D46/02

申请(专利)号 97125599.7

申请日 1997.12.23

优先权 1997.3.31 KR 11565/1997

申请(专利权)人 大宇电子有限公司

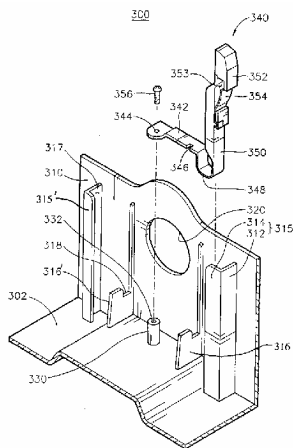
地址 韩国汉城

发明(设计)人 李鲁洙

专利代理机构 北京市柳沈律师事务所

代理人 何秀明

摘要 一种用于固定真空吸尘器中的垃圾袋的装置,该装置包括在灰尘集取腔内壁上的第一和第二导杆,用于在垃圾袋的卡板插入时对其进行引导,第一和第二支撑托座,一个弹性安装在第一和第二托座内部的固定部件,和与灰尘集取腔的底板形成一体的固定凸部。在真空吸尘器操作时,垃圾袋不会左右自由移动,且垃圾袋固定装置的装配效率可以提高。



名称 抛物状回旋体气液传热传质装置及其运行控制方法

公开(公告)号 1127996

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01D3/30 B01J10/00 F28C1/00
F28C3/06

申请(专利)号 00114006.X

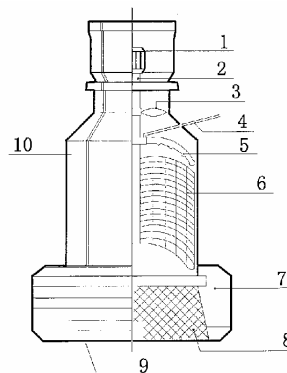
申请日 2000.1.6

申请(专利权)人 华南理工大学

地址 510640 广东省广州市天河区五山

发明(设计)人 简弃非 梁荣光 张勇

摘要 本发明是抛物状回旋体气液传热传质装置及其运行控制方法,它由电机、转轴、轴流风机叶片、进水管、配水弯管、填料转子、集水挡板、过滤网、集水盘、外壳体共同连接安装构成,其位置连接关系为:电机与转轴固接,轴流风机叶片固接于转轴,转轴穿过配水弯管预留孔,配水弯管与外壳体固接,填料转子轴向位置设置 3~4 圆环内柱套并与转子内外环固接,集水挡板装于填料转子下部壳体内,过滤网装于集水挡板下部壳体内,集水盘装于外壳体内最底部。本发明使气液流动阻力小、无喷射死角、风机能耗低、噪音小、装置体积小、重量较轻。



名称 开环结构的模拟逆流吸附分离装置

公开(公告)号 1127997

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01D15/00

申请(专利)号 01119484.7

申请日 2001.6.6

申请(专利权)人 浙江大学

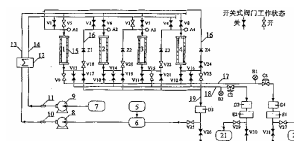
地址 310027 浙江省杭州市玉古路 20 号

发明(设计)人 卢建刚

专利代理机构 杭州求是专利事务所有限公司

代理人 林怀禹

摘要 一种开环结构的模拟逆流吸附分离装置,是由多根相同的填充了吸附剂的填充柱串联成为具有首端和尾端并定时移动的开环结构,只配备两台泵稳定地向装置输入洗脱液和进样液,压力分布从开环的首端向尾端单调递减。在装置的管路上配备过滤器、止回阀、压力监测、恒温保持等构件,在输出管路上配备检测出口溶液浓度和纯度的仪器进行控制。它特别适用于填料为细颗粒手性固定相并在较高工作压力下进行对映体选择性分离,尤其是外消旋体拆分的领域。



名称 铝电解阳极焙烧炉烟气净化工艺

公开(公告)号 1127998

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01D53/00 F27D17/00

申请(专利)号 01107307.1

申请日 2001.3.30

申请(专利权)人 贵阳铝镁设计研究院

地址 550001 贵州省贵阳市北京路 208 号

发明(设计)人 李立帜 吕维宁 唐旻 黄粮成

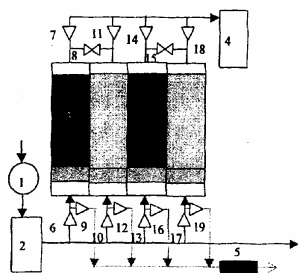
专利代理机构 贵阳中新专利事务所

代理人 刘楠

摘要 本发明公开了一种铝电解阳极焙烧炉烟气净化工艺, 它将阳极焙烧炉产生的烟气先通过预除尘器除尘, 被预除尘器除尘后的烟气再经直接喷雾全蒸发卧式冷却塔进行冷却处理, 使其烟气的温度降至 80℃~90℃, 然后再将降温后的烟气经干式电捕焦油器进行脱焦油处理, 将经脱焦油处理后的烟气再通过引风机和烟囱进行排放。本发明具有净化效率高、除尘效率和除焦油的效率均达 90% 以上、工艺简单、投资小、节能、对环境和氧化铝都不产生污染等优点。

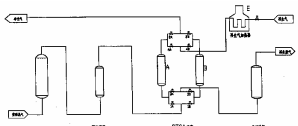
名称 紧凑结构吸附塔小型变压吸附制氧装置
公开(公告)号 1127999
公开(公告)日 2003. 11. 19
分类号 B01D53/047 C01B13/02
申请(专利)号 01141964. 4
申请日 2001. 9. 26
申请(专利权)人 天津大学
地址 300072 天津市南开区卫津路 92 号天津大学内
发明(设计)人 周理 周亚平
专利代理机构 天津市北洋有限责任专利代理事务所
代理人 李素兰

摘要 本发明公开了一种具有紧凑结构吸附塔的小型空分制氧装置。这种装置的吸附塔是由具有片状构型的基本单元(称作“塔片”)组成。每个塔可为单一塔片, 也可由并联的多个塔片组成, 塔片的正面形状为圆形、矩形、梯形。各吸附塔的塔片可交互穿插排布, 所有塔片迭放并紧密连接。操作特征是每两塔一组顺向均压, 逆向泄压。连续进气, 连续排出产品气。此装置外形体积小, 重量轻, 能耗低, 适用于为车辆(包括燃料电池车)提供富氧, 以及应用于国防建设。



名称 从黄磷尾气中脱除磷、磷化物、硫化物的方法
公开(公告)号 1128000
公开(公告)日 2003. 11. 19
分类号 B01D53/46 B01D53/75 C01B25/00
申请(专利)号 00116136. 9
申请日 2000. 9. 29
申请(专利权)人 四川天一科技股份有限公司
地址 610225 四川省成都市机场路 445 信箱
发明(设计)人 陈健 张剑锋 彭少成 陈中明
专利代理机构 成都立信专利事务所有限公司
代理人 黄首一 高力

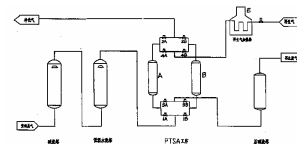
摘要 本发明涉及气体分离的方法, 特别是黄磷尾气的净化方法。本方法经碱洗工序脱除酸性组份, 预处理工序用碳质吸附剂脱除磷, 变压变温吸附工序用吸附剂吸附脱除磷化物和硫化物获得净化气, 吸附剂的再生通过逆向放压、加热冲洗、冷吹、充压步骤来实现, 再生废气经后碱洗工序脱除酸性组份后排空。流程简单, 操作方便, 净化气中磷及其化合物含量 < 1ppm, 硫化物含量 < 1ppm。适用于黄磷尾气和其它含磷、磷化氢、硫化氢、硫氧碳的混合气的净化处理。



名称 从黄磷尾气中脱除磷、磷化物、硫化物并回收磷的方法

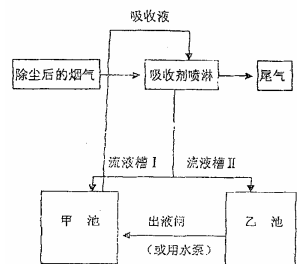
公开(公告)号 1128001
公开(公告)日 2003. 11. 19
分类号 B01D53/46 B01D53/75 C01B25/00
申请(专利)号 00116137. 7
申请日 2000. 9. 29
申请(专利权)人 四川天一科技股份有限公司
地址 610225 四川省成都市机场路 445 信箱
发明(设计)人 张剑锋 郜豫川 税光厚 杨云
专利代理机构 成都立信专利事务所有限公司
代理人 黄首一 高力

摘要 本发明涉及气体分离的方法, 特别是黄磷尾气的净化并回收磷的方法。本方法经碱洗工序脱除酸组份, 低温水洗工序用低温水洗回收磷, 变压变温吸附工序用吸附剂吸附脱除磷化物和硫化物获得净化气, 吸附剂的再生通过逆向放压、加热冲洗、冷吹、充压步骤来实现, 再生废气经后碱洗工序脱除酸性组份后排空。流程简单, 操作方便, 净化气中磷及其化合物含量 < 1ppm, 硫化物含量 < 1ppm。适用于黄磷尾气和它含磷、磷化氢、硫化氢、硫氧碳的混合气的净化处理。



名称 烟气中二氧化硫的烧碱吸收法
公开(公告)号 1128002
公开(公告)日 2003. 11. 19
分类号 B01D53/50 B01D53/79 B01D53/96
申请(专利)号 01107106. 0
申请日 2001. 2. 12
申请(专利权)人 唐洪德
地址 625300 四川省汉源县第二中学
发明(设计)人 唐洪德
专利代理机构 成都天元专利事务所
代理人 张新

摘要 本发明公开了一种烟气中二氧化硫的烧碱吸收法, 其工艺流程是: 配制烧碱吸收液、喷淋烧碱吸收液吸收二氧化硫、在烧碱吸收液与二氧化硫反应产物中加入熟石灰或生石灰再次配制烧碱吸收液、再次喷淋烧碱吸收液循环吸收二氧化硫, 本发明流程、设备简单、操作方便、吸收剂不挥发, 不腐蚀设备、不结垢、不堵塞、生产成本低廉、二氧化硫吸收率高、无污水排放, 有效防止大气污染、副产品应用广泛。



名称 喷射鼓泡法用烟气脱硫脱硝吸收液
公开(公告)号 1128003
公开(公告)日 2003. 11. 19
分类号 B01D53/78 B01D53/60
申请(专利)号 00112240. 1
申请日 2000. 4. 28
申请(专利权)人 东南大学
地址 210018 江苏省南京市四牌楼 2 号
发明(设计)人 仲兆平 兰计香 金保升
专利代理机构 南京经纬专利代理有限责任公司

发明专利权授予

代理人 王之梓

摘要 本发明公开了一种用于净化燃煤烟气的喷射鼓泡用烟气脱硫脱硝吸收液,包括:石灰或石灰石浆液,该石灰或石灰石浆液为石灰或石灰石含量(重量百分比)是0.5%~25%的石灰或石灰石浆液,在含有0.5%~25%(重量百分比)的石灰或石灰石浆液中加入水溶性有机酸,其加入量为石灰或石灰石浆液的0.05%~0.5%(重量百分比)。本发明能够实现同时脱硫脱硝,且具有脱硫脱硝效率高的优点。

名称 微波加热合成分子筛膜

公开(公告)号 1128004

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01D71/02 C01B39/00

申请(专利)号 99112751.X

申请日 1999.3.17

申请(专利权)人 中国科学院大连化学物理研究所

地址 116023 辽宁省大连市中山路457号

发明(设计)人 杨维慎 徐晓春 刘杰 林励吾

专利代理机构 沈阳科苑专利商标代理有限公司

代理人 张晨

摘要 一种微波加热合成分子筛膜的方法,其特征在于制备过程如下:(1)分子筛合成液的配制,配方为 $a\text{Na}_2\text{O}: \text{Al}_2\text{O}_3: 5\text{SiO}_2: b\text{H}_2\text{O}$, $a=5.0\sim 20.0$, $b=500\sim 4000$;(2)将多孔基膜置于合成液中,利用微波加热合成,温度为 $50^\circ\text{C}\sim 100^\circ\text{C}$,合成时间为 $10\sim 60$ 分钟;(3)洗涤烘干。本发明方法合成的分子筛膜具有高的分离性能,且合成时间短。

名称 具有高氧空穴浓度的混合导体透氧膜

公开(公告)号 1128005

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01D71/02

申请(专利)号 99113004.9

申请日 1999.6.11

申请(专利权)人 中国科学院大连化学物理研究所

地址 116023 辽宁省大连市中山路457号

发明(设计)人 杨维慎 邵宗平 丛铀 熊国兴

专利代理机构 沈阳科苑专利商标代理有限公司

代理人 张晨

摘要 一种具有高氧空穴浓度的混合导体透氧膜,其特征在于:该透氧膜的分子式为 $(\text{Ba}_a\text{Sr}_b)(\text{Fe}_c\text{Co}_d\text{Ti}_e\text{Zr}_f)\text{O}_{3-\delta}$,其中 $0 < a \leq 1$, $0 \leq b < 1$, $a+b=1$; $0 < c \leq 1$, $0 < d \leq 1$, $0 \leq e < 1$, $0 \leq f < 1$, $0.7 < c+d+e+f < 1.3$, $0 < \delta < 1$ 。其制备方法是利用EDTA和柠檬酸作为共同络合剂,用可溶性金属盐为起始原料,以己二醇,丙三醇等为分散剂,用硝酸及氨水调节溶液的pH值,将体系在 $70\sim 90^\circ\text{C}$ 下恒温搅拌成透明胶体,将胶体在 $100\sim 150^\circ\text{C}$ 固化, $250\sim 350^\circ\text{C}$ 下预焙烧 $1\sim 10$ 小时,最后在 $1000\sim 1400^\circ\text{C}$ 温度下焙烧 $1\sim 10$ 小时。本发明具有高的透氧能力,且合成温度低,纯度高。

名称 油田用石油磺酸盐表面活性剂、其制备方法及其在三次采油中的应用

公开(公告)号 1128006

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01F17/12 E21B43/22

申请(专利)号 99107580.3

申请日 1999.5.27

申请(专利权)人 大庆石油管理局

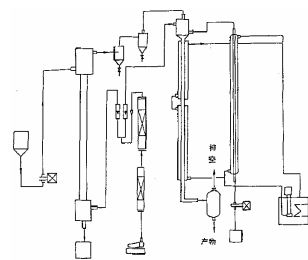
地址 163453 黑龙江省大庆市龙南大庆石油管理局办公楼

发明(设计)人 杨振宇 杨林 高树棠 周浩

专利代理机构 中科专利商标代理有限责任公司

代理人 汪惠民

摘要 石油磺酸盐表面活性剂制备方法包括以下步骤:选用分子量在 $320\sim 380$ 的减压馏分油为原料;磺化温度在 $60\sim 90^\circ\text{C}$, SO_3 与芳烃摩尔比为 $1.0\sim 2.0:1$, SO_3 气体浓度为 $2.0\%\sim 10.0\%$;用碱液 $15\sim 40\%$ 中和石油磺酸至 $\text{pH}7\sim 8$;采用 $40\%\sim 70\%$ 的乙醇萃取溶剂比 $1:1$,所得表面活性剂水溶液,再用 $60\sim 90^\circ\text{C}$ 石油醚,溶剂比为 $0.5\sim 0.6:1$ 进行反萃取;采用蒸馏法在 $40\sim 100^\circ\text{C}$ 条件下将乙醇水溶液蒸出;用 $60\sim 90^\circ\text{C}$ 石油醚,将未反应油萃取分离掉。该石油磺酸盐可用于三次采油中作驱油剂。



名称 一种用于两个催化反应偶合过程的二段床反应器

公开(公告)号 1128007

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01J8/04

申请(专利)号 99112731.5

申请日 1999.3.10

申请(专利权)人 中国科学院大连化学物理研究所

中国科学院金属研究所

地址 116023 辽宁省大连市中山路457号

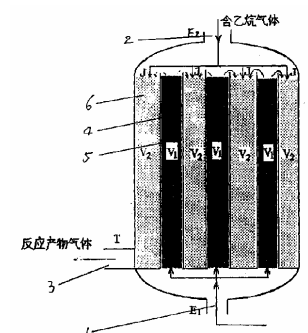
发明(设计)人 田志坚 张劲松 朱爱民 徐竹生

杨永进

专利代理机构 沈阳科苑专利商标代理有限公司

代理人 张晨

摘要 一种用于两个催化反应偶合过程的二段床反应器,适合于甲烷、乙烷直接转化制乙烯过程,其特征在于:该反应器具有两个分离的反应原料气入口 E_1 、 E_2 和一个最终反应产物出口 T ; $1\sim 200$ 根列管将反应器内部分隔为管程和壳程两个液体空间,管程和壳程在气路上串联,气路的两个末端分别为第一种反应原料气入口 E_1 和最终反应物出口 T ,管程和壳程的串联处设置第二种反应原料气入口 E_2 ;管程和壳程中分别设置两个反应的两种催化剂。本发明可以使两个催化反应在同一个反应器内进行,从而使反应设计和能量利用更为合理。



名称 一种膜反应器

公开(公告)号 1128008

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01J10/00

申请(专利)号 99120815.3

申请日 1999.9.22

申请(专利权)人 中国科学院大连化学物理研究所

地址 116023 辽宁省大连市中山路457号

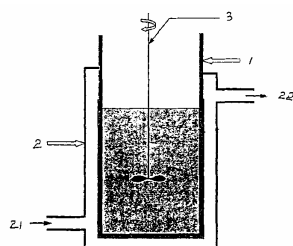
发明(设计)人 熊国兴 刘百军 潘秀莲 盛世善

杨维慎

专利代理机构 沈阳科苑专利商标代理有限公司

代理人 张晨

摘要 一种膜反应器,由陶瓷膜和壳体构成,其特征在于:所述陶瓷膜为一底端封闭的管状体,以陶瓷膜作担体,催化剂分布于陶瓷膜的内侧和/或外侧的表面及孔道内,壳体带有进出口包合于陶瓷膜的外部;搅拌器设置于陶瓷膜的内部。本发明特别适用于 α 、 β -不饱和羰基化合物选择加氢反应,在保证生成 α 、 β -不饱和醇的同时,加快反应速度,使反应在比较温和的条件下进行,避免高压反应而对反应器的特殊要求。



名称 二氧化钛基催化剂载体的制造方法

公开(公告)号 1128009

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01J21/06 B01J32/00

申请(专利)号 01128861.2

申请日 2001.9.15

申请(专利权)人 云南省冶金研究设计院

地址 650031 云南省昆明市圆通北路86号

发明(设计)人 蒋祉刚 张曙光 李永刚 徐亚飞

专利代理机构 昆明正原专利代理有限责任公司

代理人 陈左

摘要 本发明采用硫酸法钛白粉生产的中间产物湿偏钛酸为主要原料,经干燥、粉碎制成偏钛酸干粉,加入造孔剂混和、粘合剂进行捏和,挤压、整形成圆形颗粒;颗粒经烘干、热处理制得二氧化钛基催化剂载体颗粒,具体以偏钛酸干粉重量计,分别按5~15%比例混入造孔剂、按100克偏钛酸干粉加50~70ml的比例加入粘接剂,制成要求的型材,该型材干燥至恒重,在800~950℃下、经30~60分钟煅烧,生成表面积4~20m²/克,抗压强度80~150N/颗的颗粒产品,该载体主要应用于催化降解高浓度有毒有机废水催化剂颗粒的制造。

名称 一种高比表面、高分散度硅钛复合氧化物的制备方法

公开(公告)号 1128010

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01J21/06 B01J37/025 C04B35/624

申请(专利)号 02124520.7

申请日 2002.6.18

申请(专利权)人 山西大学

地址 030006 山西省太原市坞城路36号

发明(设计)人 许临萍 赵永祥 刘滇生 武志刚

专利代理机构 山西五维专利事务所(有限公司)

代理人 李毅

摘要 一种高比表面、高分散度的硅钛复合氧化物的制备方法,采用正硅酸乙酯为硅源,四氯化钛为钛源,醋酸为水解催化剂,在乙醇介质中共水解、缩聚,一步合成具有高比表面、高分散度的硅钛复合氧化物。具有不污染环境、制备过程简单、低成本、高比表面、高分散度的优点。

名称 负载型贵金属完全燃烧催化剂及其制备方法

公开(公告)号 1128011

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01J23/58 B01J23/44 B01J37/02
B01J37/08

申请(专利)号 01121765.0

申请日 2001.7.6

申请(专利权)人 厦门大学

地址 361005 福建省厦门市思明南路422号

发明(设计)人 杨乐夫 蔡俊修 袁强 史春开

专利代理机构 厦门南强之路专利事务所

代理人 陈永秀 马应森

摘要 涉及一种天然气及轻质烷烃燃烧反应催化剂,催化剂的组成为碱土金属1~60wt.%、贵金属0.2~5wt.%、Al₂O₃40~99wt.%,催化剂各组分前驱物形态为各金属元素的可溶性无机盐或有机盐,原料中须不含卤素。本发明提供的催化剂使用场合为自热式与加热式催化燃烧器,它能够在284~350℃点燃反应,在传热效率较小的情况下,能够自发加热燃气流体(空燃比>1, CH₄ vol.%为0.5~4%,反应空速10000~100000h⁻¹),实现完全燃烧,燃烧完成后尾气中CO等不完全燃烧产物与NO_x的含量低于1ppm。具有起燃温度低、可在较宽的温度和空速范围内使用、稳定性好、寿命长等优点,而且制作成本低,易于按各种实际的需要进行成型,以生产工业级别的实用型催化剂。

名称 以钴和钨为基的催化剂的制备方法

公开(公告)号 1128012

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01J23/83 B01J37/02 C07C1/04

申请(专利)号 98800891.2

申请日 1998.6.20

优先权 1997.6.26 IT MI97A001510

国际申请 PCT/EP98/03873 1998.6.20

国际公布 W099/00190 英 1999.1.7

申请(专利权)人 阿吉佩罗里股份公司 艾尼股份公司
法国石油研究所

地址 意大利罗马

发明(设计)人 R·茨纳罗 A·古索 P·朔密特

专利代理机构 中国国际贸易促进委员会专利商标事务所

代理人 孙爱

摘要 一种制备含有惰性载体、大量钴和少量钨的催化剂的方法,其特征在于包括如下步骤:1)通过将钴沉积到惰性载体上,生产含有钴和至少一部分载体的第一催化前体(A);然后煅烧,还原和钝化含有钴的惰性载体;2)通过将钨沉积到催化前体(A)上;然后煅烧,还原和钝化含有钴和钨的惰性载体,生产最终催化剂。

名称 镍铝合金催化剂及其制备方法

公开(公告)号 1128013

公开(公告)日 2003.11.19

分类号 B01J23/835

申请(专利)号 01109992.5

申请日 2001.3.29

申请(专利权)人 尤新

地址 100045 北京市三里河一区3号院2号楼1102

发明(设计)人 尤新

专利代理机构 北京英特普罗知识产权代理有限公司

代理人 齐永红

摘要 本发明属于一种镍铝合金催化剂及其制备方法。在镍铝合金中加入重量为镍铝重量0.5~3.5%的海绵钛。上述镍铝合金催化剂的制备方法是在铝的熔点或熔点以上先将铝融化,然后分批加入金属镍,在搅拌的情况下将海绵钛加入到熔融的镍铝溶液中。金属溶液在金属中冷却成型,然后粉碎成不同的粒度。