

(19) 日本国特許庁(JP)

再公表特許(A1)

(11) 国際公開番号

W02011/142481

発行日 平成25年7月22日 (2013. 7. 22)

(43) 国際公開日 平成23年11月17日 (2011. 11. 17)

(51) Int.Cl.			F I			テーマコード (参考)		
HO 1 M	8/06	(2006. 01)	HO 1 M	8/06	G	4 G 1 4 0		
CO 1 B	3/38	(2006. 01)	CO 1 B	3/38		4 G 1 6 9		
BO 1 J	23/89	(2006. 01)	BO 1 J	23/89	M	5 H 0 2 6		
BO 1 J	23/755	(2006. 01)	BO 1 J	23/74	3 2 1 M	5 H 0 2 7		
HO 1 M	8/10	(2006. 01)	HO 1 M	8/10				

審査請求 有 予備審査請求 有 (全 41 頁)

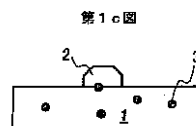
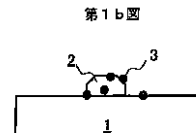
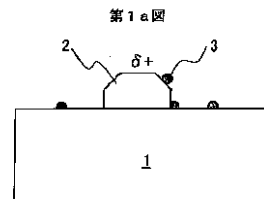
出願番号	特願2012-514857 (P2012-514857)	(71) 出願人	304023994 国立大学法人山梨大学 山梨県甲府市武田四丁目4番37号
(21) 国際出願番号	PCT/JP2011/061468	(74) 代理人	100080322 弁理士 牛久 健司
(22) 国際出願日	平成23年5月12日 (2011. 5. 12)	(74) 代理人	100104651 弁理士 井上 正
(31) 優先権主張番号	特願2010-111530 (P2010-111530)	(74) 代理人	100114786 弁理士 高城 貞晶
(32) 優先日	平成22年5月13日 (2010. 5. 13)	(72) 発明者	東山 和寿 山梨県甲府市武田四丁目4番37号 国立 大学法人山梨大学内
(33) 優先権主張国	日本国 (JP)	(72) 発明者	宮尾 敏広 山梨県甲府市武田四丁目4番37号 国立 大学法人山梨大学内

最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 燃料改質装置、一酸化炭素の選択的メタン化方法、一酸化炭素の選択的メタン化触媒及びその製造方法

(57) 【要約】

燃料改質において、各種の炭化水素燃料から製造する水素ガスに含まれる二酸化炭素のメタン化を抑制しながら一酸化炭素を水素と反応させてメタンに転換する触媒。この一酸化炭素の選択的メタン化触媒においては、一酸化炭素をメタン化する触媒の活性成分に、二酸化炭素の反応抑制剤であるハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも1種が吸着又は結合している。



【特許請求の範囲】**【請求項 1】**

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、
改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、
この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項 2】

前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記一酸化炭素選択メタン化反応器に補給する装置をさらに備えた請求の範囲第 1 項に記載の燃料改質装置。

【請求項 3】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、
改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を触媒に接触させて選択的にメタン化する方法であり、

前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものである、
一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【請求項 4】

前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記触媒に補給することを特徴とする請求の範囲第 3 項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【請求項 5】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 6】

前記活性成分はニッケル、ルテニウム、白金のうち少なくとも一つであることを特徴とする請求の範囲第 5 項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 7】

前記酸化物担体は、ニッケル、アルミニウム、チタン、シリコン、ジルコニウム、セリウムのうち少なくとも一つ以上を含むことを特徴とする請求の範囲第 5 項又は第 6 項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 8】

前記メタン化反応抑制剤は、フッ素、塩素、臭素、ヨウ素、塩酸、硝酸、硫酸、リン酸、ホウ酸、バナジウム酸、タングステン酸、クロム酸から選ばれた 1 つ以上を含むことを特徴とする請求の範囲第 5 項から第 7 項のいずれか一項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 9】

前記活性成分として選ばれた金属の表面に吸着する二酸化炭素の脱離活性化エネルギーが 10 kJ/mol 以下であることを特徴とする請求の範囲第 5 項から第 8 項のいずれか一項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 10】

前記触媒のフーリエ変換赤外分光スペクトルによる CO 吸着においてリニア型 CO 吸着のピーク面積を 1.0 としたときに CO_2 吸着のリニア型 CO 吸着のピーク面積が $0.01 \sim 0.15$ であることを特徴とする請求の範囲第 5 項から第 8 項のいずれか一項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

10

20

30

40

50

【請求項 1 1】

酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤を添加する工程からなることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項 1 2】

酸化物担体及び二酸化炭素のメタン化反応抑制材の原料塩が溶解する溶液から共沈法により前記酸化物担体及びメタン化反応抑制剤を析出させることにより、酸化物担体を作製する工程と二酸化炭素のメタン化反応抑制剤を添加する工程と同時に行うことを特徴とする請求の範囲第 1 1 項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項 1 3】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

10

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

【0001】

本発明は、天然ガス、LPG、灯油など各種の炭化水素燃料から水素ガスを製造する燃料改質装置、ならびに燃料改質の際、副生ガスとして生成される一酸化炭素（以下「CO」と記す。）及び二酸化炭素（以下「CO₂」と記す。）のうちCOを選択的にメタン（以下「CH₄」と記す。）に転換する方法、その方法で用いる触媒及び同触媒の製造方法に関する。

20

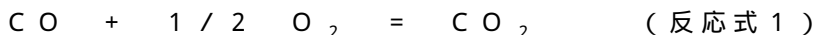
【背景技術】

【0002】

固体高分子形燃料電池は80程度の低温で運転するため、燃料である水素リッチガス中に一酸化炭素が、あるレベル以上含まれていると、アノード白金触媒のCO被毒により、発電性能が低下したり遂には全く発電ができなくなったりするという問題が生じる。

このCO被毒を回避するため、都市ガス、LPガス又は灯油などを燃料改質器で水素リッチガスに転換して使用する家庭用固体高分子形燃料電池発電システムでは、燃料電池アノード入口ガスのCO濃度を常に10ppm以下に抑えることが望まれる。実システムの多くは、燃料改質プロセスの最終段階で生成ガスに空気を混合しガス中に含まれるCOをCO₂に酸化するCO選択酸化触媒を採用している。

30



この触媒では反応式1に示すように外部から常に空気を取り込む必要があるため、空気ブローヤやその制御システム、更には供給した空気を反応ガスと均一に混合するための複雑なガス混合構造体を燃料改質器に設置する必要がある。

最近、このCO選択酸化触媒に変わる新たな方法として、CO選択メタン化触媒が注目されている。特開平3-93602号公報、特開2007-252988号公報等にCO選択メタン化触媒が開示されている。更に特許第3865479号公報には、CO選択酸化触媒にCO選択メタン化触媒を組み合わせた方式も提案されている。

40

CO選択メタン化触媒は、反応式2に示すようにCOをH₂と反応させ白金電極触媒には無害なCH₄にするものであるため、外部から空気を供給する必要がない。



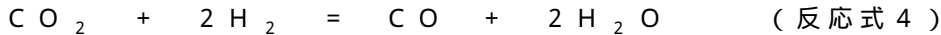
ここで、COのメタン化反応には、反応式3に示すCO₂のメタン化反応が副反応として同時に起こる。CO₂はCOに比べ高濃度で存在するため、CO₂のメタン化反応が起こるとH₂を大量に消費することになり、その上発熱反応であるため、熱的な暴走を起こす恐れがある。



このため、CO選択メタン化触媒ではCOのメタン化活性が高く、かつCO₂のメタン

50

化活性が低い（CO選択性が高い）ことが要求される。またCO₂がH₂と反応してCOを生成する反応式4の逆水性シフト反応も高温域では無視できなくなりその抑制も必要である。



COの選択的メタン化触媒に関する研究として、Applied Catalysis A, 326 (2007) 213-218 (Robert A. Dagle et al.)、触媒, 51 (2009) 135-137 (宮尾敏広他)、第105回触媒討論会討論会予稿集, No. 1 P29, 京都, 2010.3/24-25 (浦崎浩平他)があり、これらはCOの選択的メタン化触媒としてRu/Al₂O₃、Ru/NiAl₂O₄、Ni/TiO₂が高いメタン活性を示すと同時にCO/CO₂選択性が高いことを報告している。

10

第104回触媒討論会予稿, No. 4 F06, 宮崎, 2009.9/27-30 (小森信吾他)の報告では、1wt% Ru/Ni-Al系酸化物のCO選択メタン化触媒について、1kW燃料改質器を用いた実機サイズ触媒の性能評価試験を行い6時間に亘り安定な性能を示したことを報告している。

天然ガス、LPG、灯油など各種の炭化水素燃料から製造する水素ガスに含まれるCOをCH₄に転換する一方、CO₂のメタン化反応は極力低レベルに抑制し、さらに長寿命化が期待できる新たな触媒が望まれている。共存するCO₂の入口濃度はCOの10倍近くあり、長期間の運転においても、CO₂のメタン化反応や逆水性シフト反応が十分に低レベルに維持されることが必要であるからである。

20

【発明の開示】

【0003】

本発明は、一酸化炭素を選択的にメタンに転換するとともに二酸化炭素のメタン化反応については選択的に抑制する新たな触媒及びその製造方法を提供するものである。

本発明はまた、前記触媒を用いた一酸化炭素の選択的メタン化方法、および前記触媒を利用した燃料改質装置を提供するものである。

本発明による一酸化炭素の選択的メタン化触媒は、一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として、吸着又は結合していることを特徴とするものである。

30

すなわち、本発明は、水素ガスの精製反応において、触媒反応速度が促進されたり、逆に抑制されることを確認したことに基づき、一酸化炭素のメタン化反応には影響せず、二酸化炭素のメタン化反応のみを選択的に抑制する物質を触媒に添加したものである。

上記のような触媒構成とすることによって、次のような反応機構が推定される。

(1) 触媒に二酸化炭素の反応抑制剤であるハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも1種が吸着又は結合する。活性成分の表面の他、活性成分と担体界面もしくは近傍の担体表面、又は活性成分もしくは担体の内部にも吸着、付着又は化合する抑制剤は、いずれも強く電子を吸引する作用により活性金属粒子表面の電荷を正の値 + にする。これによって、気相中の二酸化炭素（以下CO₂(g)と記す）が活性金属粒子表面に吸着し難くなる。活性金属表面の電荷が+になる程、吸着した二酸化炭素（以下CO₂(a)と記す）が、吸着した一酸化炭素と酸素原子（以下それぞれCO(a)、O(a)と記す）に解離するよりは、そのまま脱着してCO₂(g)に戻りやすくなる。

40

(2) また活性成分の表面、担体界面又は近傍の担体表面上に存在する抑制剤は、CO₂吸着サイトを選択的に覆ってCO₂とH₂との反応をブロックする効果も示す。

このようにして本発明によると、COを選択的にメタンに転換するとともにCO₂のメタン化反応を選択的に抑制する触媒が実現する。

一実施態様では、前記活性成分はニッケル、ルテニウム、白金のうち少なくとも一つである。

一実施態様では、前記酸化物担体は、ニッケル、アルミニウム、チタン、シリコン、ジ

50

ルコニウム、セリウムのうち少なくとも一つ以上を含む。

これらの構成金属は、この種の触媒において広く採用されているものであり、工業的にも容易に入手できるものである。

一実施態様では、前記メタン化反応抑制剤は、フッ素、塩素、臭素、ヨウ素、塩酸、硝酸、硫酸、リン酸、ホウ酸、バナジウム酸、タングステン酸、クロム酸から選ばれた一つ以上を含む。

さらに具体的には、反応抑制剤として塩化アンモニウム、ホウ酸アンモニウム、硫酸アンモニウム、バナジウム酸アンモニウム等を触媒の構成成分に添加して焼成したものである。

これらの反応抑制剤は、 H_2 ガス中の CO_2 のメタン化を抑制するために利用可能な成分として、これまで認識されていないものである。

本発明の触媒性能を予測するものであり、触媒を管理する上でも有用な手法の一例を挙げると次の通りである。

前記活性成分の表面に吸着する二酸化炭素の脱離活性化エネルギーが 10 kJ/mol 以下であることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒である。

脱離活性化エネルギーは、一般的に知られる密度汎関数法により算出する。特定の電荷を持つ活性金属表面上の二酸化炭素の安定吸着構造とそこから脱着に至る遷移状態の構造それぞれのエネルギーを求め、遷移状態から吸着状態の値を差し引いた値が脱離活性化エネルギーとなる。

前記触媒のフーリエ変換赤外分光スペクトルによる CO 吸着においてリニア型 CO 吸着のピーク面積を 1.0 としたときに CO_2 吸着のリニア型 CO 吸着のピーク面積が $0.01 \sim 0.15$ であることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒である。

ここで CO と CO_2 のピーク面積は、反応ガスを流通しながら試料を加熱できる一般的な拡散反射型のフーリエ変換赤外分光光度計を使用して計測する。所定濃度の CO あるいは CO_2 を反応温度に加熱した触媒上に流通し、 He で余分なガスをパージした後得られたスペクトルからそれぞれのリニア型 CO に相当するピーク面積を算出する。

この発明による一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法は、酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤を添加する工程からなることを特徴とするものである。

一実施態様では、酸化物担体及び二酸化炭素のメタン化反応抑制材の原料塩が溶解する溶液から共沈法により前記酸化物担体及びメタン化反応抑制剤を析出させることにより、酸化物担体を作製する工程と二酸化炭素のメタン化反応抑制剤を添加する工程と同時に行う。

上記は本発明の触媒を工業的に生産する具体的方法である。特にナノメートルオーダーの微細な担体上に活性金属が均一に分布・析出していると、 CO のメタン化反応の効率が高い。

本発明は、上記触媒を用いた一酸化炭素のメタン化方法を提供している。

この方法は、燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を触媒に接触させて選択的にメタン化する方法であり、前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものである。

一実施態様では、前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記触媒に補給する。

この補給方法によると、水素ガスの精製反応の休止中に、反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記メタン化触媒に接触させることによって、抑制剤の性能を維持又は回復させることができる。これは触媒性能が低下した場合の対策であり、長期間にわたり触媒寿命を延ばすことができる、経済的な技術である。

この発明はさらに、上記触媒を利用した燃料改質装置を提供している。

10

20

30

40

50

この発明は、燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものである。

触媒性能の低下した場合の対策として、前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記一酸化炭素選択メタン化反応器に補給する装置をさらに備えることが好ましい。

【図面の簡単な説明】

10

【0004】

第1a図から第1c図は、本発明のCO選択メタン化触媒の構成（基本は概念、モデル）の例を示す。

第2図は、水素製造システム全体のフローを示す。

第3図は、水素製造システム全体の概略構成を示すブロック図である。

第4a図及び第4b図はハニカム基材の例を示す斜視図である。

第5図は、ハニカムを触媒段に配置したCO選択メタン化触媒層の構成を示す。

第6図は、水素製造システム全体の他の構成例を示すブロック図である。

第7図は、触媒性能評価装置のブロック図を示す。

第8a図から第8e図は、COメタン化反応の選択性が少ない通常のメタネーション触媒の性能を示すグラフである。

20

第9a図から第9e図は、メタン化反応抑制剤として塩化アンモニウムを使用したCO選択メタン化触媒の性能を示すグラフである。

第10図は、触媒表面の塩素Cl量と反応選択性の定量的関係を示すグラフである。

第11a図から第11e図は、メタン化反応抑制剤としてホウ酸アンモニウムを使用したCO選択メタン化触媒の性能を示すグラフである。

第12a図から第12e図は、メタン化反応抑制剤として硫酸アンモニウムを使用したCO選択メタン化触媒の性能を示すグラフである。

第13a図から第13e図は、メタン化反応抑制剤としてバナジウム酸アンモニウムを使用したCO選択メタン化触媒の性能を示すグラフである。

30

第14a図から第14e図は、担体にメタン化反応抑制剤を添加して作製したCO選択メタン化触媒の性能を示すグラフである。

第15図は、通常のメタネーション触媒のFT-IRによるCOとCO₂吸着試験の評価結果を示すグラフである。

第16図は、メタン化反応抑制剤を添加したCO選択メタン化触媒のFT-IRによるCOとCO₂吸着試験の評価結果を示すグラフである。

第17a図は、活性金属種の一つであるNi粒子表面でのCO₂の吸着及び解離を示す模式図である。第17b図はNi粒子表面の電荷が反応抑制剤により変化した場合のCO₂吸着・解離エネルギーダイヤグラムの変化を計算により求めたものである。

第18a図及び第18b図は、共沈法によりCO選択メタン化触媒を作製し、Ni担持量を変えた場合の性能を示すグラフである。

40

第19a図から第19e図は、共沈法によりCO選択メタン化触媒を作製し、バナジウム比を変えた場合の性能を示すグラフである。

第20a図から第20e図は、触媒担体であるアルミナに対して活性金属のニッケルとメタン化反応抑制剤であるバナジウム酸アンモニウムの添加を同時に実施する実施例における触媒のメタン化活性評価結果を示すグラフである。

【発明を実施するための最良の形態】

【0005】

以下、本発明を実施するための形態について説明する。

[システム全体の構成]

50

第2図及び第3図は、原燃料（都市ガス等）から燃料電池（たとえば固体高分子形燃料電池（PEFCスタック））に供給する高い濃度の水素ガスを製造、精製するフロー及びシステム全体の概略構成を示すものである。破線で囲まれた部分が燃料改質装置（燃料処理装置）14に相当し、この中を、原燃料供給系4から供給される原燃料が流れ、各触媒層を通過する過程で改質とCOの除去を行い（10ppm以下）高い濃度の水素ガス（改質ガス：H₂約75%、CO₂約20%）を得る。

原燃料はまず脱硫器5で硫黄成分を除去した後、改質触媒層を含む改質器7において改質反応により水素（H₂）と一酸化炭素（CO）を生成し（水蒸気発生器6からの水蒸気を用いた水蒸気改質）、さらにCO変成触媒層を含むCO変成器8でCOを除去する。こ

10

こまでは従来の装置構成である。COを0.5～1.0%程度含むガス（H₂、CO₂など）は本発明によるCO選択メタン化触媒を用いたCOの選択的メタン化触媒層を含むCO選択メタン化反応器11内に流入して、この触媒層を通過する過程でCO濃度が10ppm以下の高濃度H₂ガス（改質ガス）となり、PEFCスタック13に供給される。なお、符号12は温度調整系を示す。

CO選択メタン化触媒は、好ましくは八ニカム基材上にコーティングして使用される。八ニカム基材の一例が第4a図、第4b図に示されている。第4a図はコーゼライト製の八ニカム基材の例であり、第4b図はメタル製の八ニカム基材の例である。いずれにしても、筒体（円筒、角筒等）内部に、その長手方向に沿って配置された多数の縦、横、斜め、波形等の仕切り板（隔壁）が交叉して設けられ、隣接する仕切り板間がガスの通路となっている。これらの仕切り板の表面全体にCO選択メタン化触媒がコーティングされる。断面が六角形のみならず、四角形、正弦波形、その他の形状のガス通路（流路）（セル）を有する八ニカム構造のものを、この明細書では、単に八ニカムまたは八ニカム基材と呼ぶ。

20

好ましくは、第5図に示すように、CO選択メタン化触媒をコーティングした複数の八ニカムを、反応器11内に、ガスの流れの方向に沿って間隔をあけて多段に配置する。

第3図に示す燃料処理装置全体を燃料改質装置または水素製造・精製装置ということもできるし、その一部（たとえば、少なくともCO選択メタン化反応器11を含む部分）を燃料改質装置または水素製造・精製装置といってもよい。

第6図はCO選択メタン化反応器11内のCO選択メタン化触媒の性能が低下した場合に、その性能を回復させる構成を付加したシステム構成を示している。この図において、第3図に示すものと同一物には同一符号を付し、重複説明を避ける。

30

このシステムには、メタン化反応抑制剤供給系（タンク）10とバルブ9とが備えられている。供給系10からメタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、反応器11内のCO選択メタン化触媒に補給するものである。バルブ9は常時は閉じられており、たとえば水素ガスの精製反応の休止中に、バルブ9を開いて反応抑制剤を含むガス又は溶液を、反応器11内のメタン化触媒に接触させることによって、抑制剤の性能を維持又は回復させることができる。これにより、CO選択メタン化触媒の寿命を長期間にわたり延ばすことができる。

40

[触媒の構成]

本発明の触媒の基本的概念図を第1a図に示す。担体1の表面に活性金属粒子2が担持され、それらの表面に二酸化炭素のメタン化反応を選択的に抑制するメタン化反応抑制剤3が分散している。メタン化反応抑制剤3の作用により活性金属粒子2の表面電荷は+になっている。

担体1としては各種金属の酸化物、複合酸化物、さらには窒化物、炭化物やそれらの混合物等が使用できるが、触媒活性の点から酸化物や複合酸化物が好ましく、特にニッケル、アルミニウム、チタン、シリコン、ジルコニウム、セリウムのうち少なくとも一つ以上を含むことが望ましい。

また、活性金属粒子2としては、種々の遷移金属元素、アルカリ/アルカリ土類金属元素等が使用できるが、好ましくは遷移金属元素、なかでもニッケル、ルテニウム、白金の

50

うち少なくとも一つ以上を含むことが高い活性を得る上で好ましい。

CO₂のメタン化反応抑制剤3としては、前記活性金属の表面電荷を+側にする材料、又はCO₂メタン化活性を抑制する効果のある種々の材料が適用できるが、特に、F、Cl、Br、I等のハロゲン、HCl、HNO₃、H₂SO₄、H₃PO₄等の無機酸、ホウ酸、バナジウム酸、タングステン酸、クロム酸などの金属酸素酸のいずれか又は二つ以上を含むことが望ましい。触媒上での存在形態としては、その作製工程に依存するため、前記化合物に限定されるものではなく、その前駆体、反応物、分解生成物でも良い。

第1a図は、担体1上にCO₂のメタン化反応抑制剤3を添加後、活性金属粒子2を形成したもの（後述する実施例1、4、6）、又は担体1に活性金属粒子2を担持させた後、CO₂のメタン化反応抑制剤3を添加したもの（後述する実施例2、3、5）であり、CO₂のメタン化反応抑制剤3は主に担体1や金属粒子2の表面に付着又は吸着している。

これに対して第1b図に示すモデルは担体1上に活性金属粒子2とCO₂のメタン化反応抑制剤3を同時に添加したもので、活性金属粒子2と担体1との界面、金属粒子2の内部にも吸着、付着している（後述する実施例11）。

第1c図に示すものは担体1の作製時にCO₂のメタン化反応抑制剤3を混合したもので（共沈法）、抑制剤3は担体1の内部にまで入っている（後述する実施例9、10）。

本発明の実施例を以下に説明するが、実施例および比較例に共通するハニカム触媒の作製方法と触媒性能の評価方法について、先にまとめて説明する。

[ハニカム触媒の作製方法]

触媒の利用形状としては粒状物、その他各種の成形物が使用できるが、本実施例では触媒粉末をハニカム基材上にコーティングしたハニカム触媒として用いた。

触媒粉末3gに対してアルミナゾル（日産化学工業製、アルミナゾル520）6g、純水25gの割合で加え、攪拌・混合してコーティング用スラリーを作製した。メタルハニカムは新日鐵マテリアルズ製の外径25.4mm（1インチ）、長さ15mmのステンレス鋼（YUS205M1）製で表面を高温酸化処理したものである。セル数は400cps（cell per square inch）で、セル壁の厚さは30μmである。このメタルハニカムを先のコーティング用スラリーに浸漬し、引き上げた後エアープンプにより触媒内部・外壁面の余分なスラリーを除去した。電気炉で空気中500、5分の焼成後、コーティングしたハニカムを秤量する。正味のコーティング量がハニカム1リットル当たり300gになるまでこの操作を繰り返し、最後に500で1時間の焼成を行った。これにより各セルの内壁に触媒層が均一に形成されたハニカム触媒を得た。

[性能評価]

ハニカム基体に塗布した触媒を、第7図に示す固定床常圧流通式反応評価装置によりCOとCO₂のメタン化活性を評価した。その条件と手順を以下に説明する。

活性評価に先立ち触媒試料の水素還元を行った。これは、触媒活性成分を還元するためである。還元は反応管に500ml/minのH₂ガスを流し、20/minで400ないし500まで昇温した後、1時間温度保持した。還元終了後、H₂からN₂にガスを切り替え5分間流しH₂をパージした。還元終了後、触媒の活性評価を行う温度まで降温した。

水蒸気を反応管内に導入しはじめ、5分後に反応ガスを導入する。水蒸気供給速度は水蒸気/CO=34（モル比）に相当する値とし、イオン交換水をマイクロポンプ（アットモル社製）で200に保った気化器に送り、発生した水蒸気をN₂キャリアで反応管に導入した。各反応ガスはマスフローコントローラーにより反応管に導入し、組成はドライベースでCO 1vol%、H₂ 80vol%、CO₂ 19vol%とした。空塔速度SVは2400h⁻¹とした。反応管は内径26mmの石英管を使用した。この反応管の中央所定位置にハニカム基体付き触媒をセットし、反応管内壁とハニカムとの間には石英ウールを密に充填し固定するとともに、ガスがハニカム部以外を流れないようにした。コージェライトハニカムの場合は、シース熱電対をハニカム触媒の上下それぞれ約1mmの位置にセットし触媒層の温度測定を行った。ハニカム触媒の場合は下からのシース熱電対の先端をセル内2~3mmの位置に挿入した。

反応管出口からのガスは、含まれる水分を冷却除去した後、オンラインTCDガスクロマトグラフ及びメタナイザーを備えたオンラインFID（ジーエルサイエンス社製）に導き、生成ガスの分析を行った。

得られた分析結果は、 H_2 、 CO_2 、 CH_4 、 CO ごとに、その濃度を反応温度に対してプロットした。触媒性能の良否は、これらガス濃度の温度依存性から判断できる。例えば、 CO がより低い温度で除去されていれば、その触媒の CO メタン化活性は高いと云える。更に CO_2 が入口濃度のまま高温まで減少せずに維持されていれば、同時に CO_2 メタン化反応も十分抑制された優れた CO 選択メタン化触媒であると判断できる。

[比較例]

本発明の比較例として、 CO_2 のメタン化反応抑制剤を含まないメタン化触媒； Ru ， $Ni/NiAl_xO_y$ の作製方法を示す。

10

まずニッケル・アルミニウム複合酸化物の合成法を説明する。蒸留水100mLに対して硝酸ニッケル六水和物($Ni(NO_3)_2 \cdot 6H_2O$)4.67gと硝酸アルミニウム九水和物($Al(NO_3)_3 \cdot 9H_2O$)17.66gを溶解し、 Ni/Al モル比が0.34の原料水溶液を作製した。減圧高周波熱プラズマ装置内に出力100kW、4MHzでアルゴンプラズマを点火し、原料水溶液を酸素5%のアルゴン混合ガスでその中に噴霧した。プラズマトーチを経て生成した粉末はフィルターによって捕集し、合計500gの粉末が得られるまで実施した。捕集した粉末は、濃緑色の微粉末で収率は約70%であった。ここで得られた粉末は Ni と Al から構成される複合酸化物アモルファス微粒子である。粉末の Ni/Al モル比をエネルギー分散型X線分析装置(EDX)で分析したところ0.29であった。X線回折(XRD)測定を行った結果 $NiAl_2O_4$ や Al_2O_3 の結晶に帰属される強い回折ピークは特に認められなかった。透過型電子顕微鏡(TEM)で観察した結果、粒子径は3~12nmの分布を示した。

20

前記ニッケル・アルミニウム複合酸化物前駆体粉末にニトロシル硝酸ルテニウム(III)水溶液(STREM CHEMICALS社製、 $Ru(NO)(NO_3)_3$ 水溶液、 Ru 含有率：1.5wt%)を用いてルテニウム1wt%を担持した。前記複合酸化物前駆体粉末8.0gに脱イオン水100gを加え、10分間攪拌した。同様に、担持後の金属ルテニウムの含有率が1wt%になる量のニトロシル硝酸ルテニウム(III)に脱イオン水28gを加え、10分間攪拌した。ピュレットを用いてニトロシル硝酸ルテニウム(III)溶液を、実施例1の複合酸化物前駆体粉末の懸濁液に約20分で全量を添加し、その後更に10分間攪拌した。懸濁液をナス型フラスコに導入した後、35~40の湯浴中で30分間攪拌した後、一旦室温まで冷却し35~40でエバポレーターにかけ、水分を蒸発させ、乾燥後に500ml/minの空気を流通しながら500で5時間焼成した。

30

作製した触媒粉の全量窒素分析を行い、ニトロシル硝酸ルテニウムを起源とする反応抑制剤の硝酸が含有されているか分析した。その結果、硝酸成分は全く検出されなかった。空气中500で5時間の焼成により気相中に NO_x として完全に放出したと考えられる。

前述の方法に従い、作製した粉末を八ニカム化し第7図の評価装置にセットした。活性評価の前に水素気流中500での水素還元を1時間行った。ルテニウムの存在下での操作を行うことによりニッケル・アルミニウム複合酸化物から微細なニッケル粒子が析出し、ルテニウムとともに活性金属として作用し高いメタン化活性を示す。還元終了後、触媒の活性評価温度にまで放冷し、引き続き触媒性能を評価した。

40

評価結果を第8a図から第8e図に示す。第8b図の(b) CO_2 では、220付近から CO_2 が大きく減少し、それに対応して第8a図の(a) H_2 の減少と第8c図の(c) CH_4 の増加も生じている。これは明らかに反応式3の CO_2 メタン化反応が生じていることを示す。本触媒のように、反応抑制剤が添加されていない一般的なメタン化触媒はこのような低い温度で CO_2 メタン化反応が進行しやすい。

第8d図、第8e図の(d)(e)は CO 濃度を示している。第8e図は第8d図の縦軸を拡大し、 CO 濃度をppmオーダーで表示したものである。本触媒では200とい

50

う比較的低い温度からCOの99.7%以上が除去されるものの、高温になるに従い逆水性シフト反応(反応式4)によりCOが大きく増加している。この結果、本触媒ではCOのみがメタン化されるのは200 ~ 220のごく狭い温度範囲に限られ、実用触媒の性能としては不十分と判断される。

【実施例】

【0006】

実施例1

本実施例では、前述の比較例の触媒にメタン化反応抑制剤として塩化アンモニウムを添加した本発明のCO選択メタン化触媒の作製方法を示す。

前記NiAl複合酸化物担体に活性成分としてルテニウム1wt%を担持した触媒粉末5.0gを120で1時間乾燥しデシケーター中で室温まで冷却した。触媒粉末5.0gの吸水量に相当する脱イオン水2.5gに塩化アンモニウム0.045gを溶解する。ここで添加した塩化アンモニウム中の塩素(Cl)は、触媒に含有されるルテニウムの3倍モル(第9a図から第9e図はプロットC)に相当する量となっている。乾燥した触媒粉末に塩化アンモニウム水溶液を一度に全量加え、スパチュラで1~2分間よく攪拌し粉末全体に溶液を浸透させた後、110で1時間乾燥した。更にその後500で3時間焼成した。

同様の手順により、触媒のルテニウムに対して当モル(第9a図から第9e図のプロットB)、0.5モル(第9a図から第9e図のプロットA)の塩素を添加した試料を作製した。またそれぞれに得られたCO選択メタン化触媒粉末は前述の方法で八ニカム触媒とし触媒活性を評価した。

評価結果を第9a図から第9e図に示す。前述の比較例の触媒に塩化アンモニウムを添加した本実施例では、第9a図から第9e図に示す様に塩化アンモニウムの添加量が増すほど、高温側でのCH₄の増加と、H₂及びCO₂の減少が抑えられている。塩化アンモニウム添加の無い第8a図から第8c図と比較すると、CO₂メタン化反応抑制に対する効果の大きさがより明確に理解できる。

一方、第9d図から、触媒出口のCOは塩化アンモニウムの添加量に依らずほぼ同程度まで除去されている。COメタン化反応が起こる温度は反応抑制剤の増加とともに高温側にシフトする傾向にあるが、これは塩化アンモニウムによる反応抑制効果がCOメタン化反応にも僅かに影響しているためと思われる。

第10図は、塩化アンモニウムを種々の濃度で添加した触媒のCO₂メタン化活性を触媒表面上のCl量に対してプロットしたものである。X線光電子分光計(X-ray Photoelectron Spectrometer)(XPS)により触媒表面上のClとNiのモル比を分析し、反応抑制剤添加前後の差で規格化した数値を横軸にとった。また触媒出口CH₄濃度が入口CO濃度の2倍になる温度、つまりCO選択率(全CH₄のうちCOから生成したCH₄の割合)が50%になる温度; T₅₀を実験から求め、同様に反応抑制剤添加前後の変化割合で規格化して縦軸とした。この結果を見ると規格化したT₅₀と規格化したCl量には正の相関があり、Cl量が増えるとCO₂メタン化反応が起こる温度は高温にシフトする、つまりCO₂メタン化反応が抑制されるということが明確に示されている。

実施例2

本実施例では、共沈法でニッケル・アルミニウム複合酸化物を作製し、ルテニウムを担持せずに直接水素還元する方法を用いた。本実施例での活性金属はニッケルだけである。さらにメタン化反応抑制剤も塩化アンモニウムからホウ酸アンモニウムに変更した。

硝酸ニッケルと硝酸アルミニウムを当モル溶解した水溶液を2500rpmで攪拌しながら溶液のPHが8になるまで炭酸アンモニウム水溶液を約15分程度で滴下し、更にその後30分攪拌を続ける。沈殿を0.2µmのメンブレンフィルターで濾過した後、1Lの純水で十分洗浄する。得られた沈殿を室温で半日減圧乾燥後、110で12時間乾燥した。得られたゲルを磨砕し、空气中500で3時間焼成してニッケル・アルミニウム複合酸化物粉末を得た。

10

20

30

40

50

今回ルテニウムを担持しないため、ニッケル・アルミニウム複合酸化物の還元は実施例 1 より高い水素気流中 700 で 1 時間とした。これにより前記複合酸化物担体上にニッケル粒子が析出したメタネーション触媒粉末； $Ni/Ni_{0.5}Al_{0.5}O_y$ を作製した。

次に脱イオン水 15 g にホウ酸アンモニウム ($(NH_4)_2O \cdot 5B_2O_3 \cdot 8H_2O$) 1.61 g を溶解した水溶液をこのメタネーション触媒粉末 10.0 g に全量加え、スパチュラで 1 ~ 2 分間よく攪拌し粉末全体に溶液を浸透させた後、110 で 1 時間乾燥した。更にその後 500 で 3 時間焼成した (第 11 a 図から第 11 e 図のプロット C) 。

得られた触媒粉末により、前述の手順で八ニカム触媒を作製した。メタン化活性評価前の水素還元は、ホウ酸の溶融流出を防ぐために 500 で 1 時間とした。同じ手順により、ホウ酸アンモニウムが前記重量の 1/2 (第 11 a 図から第 11 e 図のプロット B) 及びゼロ (第 11 a 図から第 11 e 図のプロット A) とした試料も作製した。

評価結果を第 11 a 図から第 11 e 図に示した。これらの図から、反応抑制剤をホウ酸アンモニウムにしても塩化アンモニウムと同様、 CO_2 メタン化反応が抑制され、添加量の増加とともに抑制効果は大きくなることが分る。第 11 e 図から、本触媒の到達 CO 濃度は 100 ~ 250 ppm とやや高く、実機適用には本実施例条件よりも触媒量を積み増す必要があるが、本触媒は量産に適した共沈法を採用していることに加え、貴金属のルテニウムを使用していないため触媒コストはむしろ低く抑えられる。ホウ酸アンモニウムの添加量が増すほど CO メタン化反応が高温側にシフトする現象は、塩化アンモニウムの場合と同様であるが、そのシフト幅は小さく抑えられている。

実施例 3

本実施例では、実施例 2 のメタン化反応抑制剤をホウ酸アンモニウムから硫酸アンモニウムに変えた場合を示す。

実施例 2 の共沈法により作製したニッケル・アルミニウム複合酸化物粉末を水素気流中 700 で 1 時間還元処理することにより、前記複合酸化物担体上にニッケル粒子が析出したメタネーション触媒粉末； $Ni/Ni_{0.5}Al_{0.5}O_y$ をまず作製した。次に脱イオン水 15 g に硫酸アンモニウム 0.39 g を溶解した水溶液をこのメタン化触媒粉末 10.0 g に全量加え、スパチュラで 1 ~ 2 分間よく攪拌し粉末全体に溶液を浸透させた後、110 で 1 時間乾燥した。更にその後 500 で 3 時間焼成した (第 12 a 図から第 12 e 図のプロット C) 。

得られた触媒粉末は、前述の手順で八ニカム触媒とし、水素気流中 700 で 1 時間還元処理した後メタン化活性を実施例 2 の手順により評価した。同じ手順により、硫酸アンモニウムが 1/5 (第 12 a 図から第 12 e 図のプロット B) 及びゼロ (第 12 a 図から第 12 e 図のプロット A) の試料も作製した。

評価結果を第 12 a 図から第 12 e 図に示す。これらの図から、硫酸アンモニウムの場合も塩化アンモニウム、ホウ酸アンモニウムと同様、 CO_2 メタン化反応が十分抑制されることが分かる。しかし、第 12 d 図、第 12 e 図の結果によればメタネーション触媒 10 g に対して硫酸アンモニウム 0.39 g の添加では CO メタン化反応も大きく抑制されているため (プロット C)、添加量をさらに適正化するか、又は、より良い効果を示す別な触媒に適用するのが望ましい。

実施例 4

本実施例では、比較例のメタン化触媒に反応抑制剤としてバナジウム酸アンモニウムを添加した本発明の CO 選択メタン化触媒の作製方法を示す。

前記比較例のニッケル・アルミニウム複合酸化物粉末 10.0 g を 50 g の超純水に懸濁した。 $(NH_4)VO_3$ (関東化学、Cica 特級) 0.92 g を 100 g の超純水に加え 1 時間加温して溶解した後、前記複合酸化物粉末の懸濁液に約 10 分間かけて全量滴下した (第 13 a 図から第 13 e 図のプロット B)。その際、ホットスターラーにより液温を 60 に保持した。滴下後の懸濁液をナスフラスコに移し、常圧下 45、エバポレーター中で回転攪拌を行い均一化した後に、35 に冷却しエバポレーションを行った。

得られたゲルを 110 で 3 時間乾燥し、自動乳鉢で約 15 分磨砕した後、電気炉中で空気中 500 まで 6 時間かけて昇温し、500 で 5 時間焼成を行った。

これによりニッケル・アルミニウム複合酸化物にメタン化反応抑制剤であるバナジウム酸アンモニウムが分散した前駆体を得られた。メタン化反応抑制剤は、酸化バナジウムの形態で存在していると思われるが XRD では存在形態を分析できなかった。得られた粉末に、以下に述べる方法でルテニウムを担持させた（添加した）。粉末 8.71 g を 70 ml の超純水に懸濁した。Ru(NO)(NO₃)₃ 水溶液 5.42 g を 50 ml の超純水で 15 分間攪拌させ溶解後、粉末懸濁液に約 15 分間かけ滴下した。滴下後の懸濁液をナスフラスコに移し、常圧下 45、エバポレーター中で回転攪拌を行い均一化した後に、35 に冷却しエバポレーションを行った。得られたゲルを 110 で 12 時間乾燥後、電気炉中で空気中 500 まで 5 時間かけて昇温し 500 で 3 時間焼成を行った。自動乳鉢で約 30 分磨砕した。同様の手順で (NH₄)VO₃ を前記の 2.5 倍量（第 13 a 図から第 13 e 図のプロット C）および無添加（第 13 a 図から第 13 e 図のプロット A）の試料も作製した。

得られた CO 選択メタン化触媒粉末は前述の方法に従いハニカム化し、メタン化活性を評価した。本実施例では活性評価に先立つ触媒の水素還元条件を 700 - 1 時間とした。

各触媒のメタン化活性評価結果を第 13 a 図から第 13 e 図に示す。メタン化抑制剤の酸化バナジウムが添加されていない触媒（プロット A）に対して、添加した触媒は添加量が増すほど高温側での CH₄ 濃度の増加は抑制され、H₂ と CO₂ の濃度減少も抑制されている。これはバナジウムによる CO₂ メタン化反応の抑制効果を明らかに示している。

実施例 5

前述の実施例では、いずれも担体としてニッケル・アルミニウム複合酸化物を用い、還元によりニッケルを析出させる方法を用いた。本実施例では、担体として単一の酸化物である アルミナを用い、これに硝酸ニッケルを含浸法で担持した。メタン化反応抑制剤には塩化アンモニウムを用い、担持した硝酸ニッケルを焼成した後に含浸法で担持した。

アルミナ粉末 7.6 g を脱イオン水 30 g に投入し懸濁液を作製した。金属ニッケルの含有量が 10 wt % になる量の硝酸ニッケル六水和物 (Ni(NO₃)₂ · 6H₂O) 4.5 g を脱イオン水 20 g に加え 10 分間攪拌し溶解した。ピュレットを用いてこの硝酸ニッケル溶液を アルミナ粉末の懸濁液に約 20 分で全量添加し、その後 10 分間攪拌した。懸濁液をナス型フラスコに導入した後、35 ~ 40 の湯浴中で 30 分間攪拌し、一旦室温まで冷却し 35 ~ 40 でエバポレーターにかけ、水分を蒸発させた。得られた粉末を 120 で一晩乾燥させた後、空気中 500 で 5 時間焼成した。

次に作製したメタン化触媒；Ni / Al₂O₃ 触媒にメタン化反応抑制剤として塩素を塩化アンモニウムから添加した。前記メタネーション触媒粉末 5.0 g を 120 で 1 時間乾燥しデシケーター中で室温まで冷却した。触媒粉末 5.0 g の吸水量に相当する脱イオン水 2.5 g に塩化アンモニウム 0.045 g を溶解する。ここで添加した塩化アンモニウム中の塩素は、触媒に含有されるニッケルの 3 倍モルに相当する量とした。乾燥した触媒粉末に塩化アンモニウム水溶液を一度に全量加え、スパチュラで 1 ~ 2 分間よく攪拌し粉末全体に溶液を浸透させた後、110 で 1 時間乾燥した。更にその後 500 で 3 時間焼成した。

Ni / Al₂O₃ 触媒では出口ガス中の CH₄ 濃度が 1.6 % を越える（CO 選択率 50 %）温度は約 220 であったが、上記塩化アンモニウムを添加した触媒ではそれが 240 に増加した。通常の単一酸化物担体に含浸法で活性金属を担持する本実施例の方法でも反応抑制剤の添加効果が確認できた。また CO メタン化反応が開始する温度は 200 とこれまでの触媒と同等であったが、CO 除去率が 90 % を大きく越えることはなく、実機においては触媒量の増加等が必要である。

実施例 6

本実施例では、実施例 5 の アルミナ担体に代えて酸化チタンを用いた。活性金属としてはニッケルを含浸法で担持した。メタン化反応抑制剤には塩化アンモニウムを用い、最

初にTiO₂粉末に含浸する方法を行った。

塩化アンモニウムを使用して実施例1の手順に従い塩素として0.1wt%を含む酸化チタン粉末を作製した。塩素を含む酸化チタン粉末10.0gを脱イオン水30gに投入し懸濁液を作製した。金属ニッケルの含有量が10wt%になる量の硝酸ニッケル六水和物(Ni(NO₃)₂·6H₂O)4.95gを脱イオン水15gに加え10分間攪拌し溶解した。ピュレットを用いてこの硝酸ニッケル溶液を酸化チタン粉末の懸濁液に約20分で全量添加し、その後10分間攪拌した。懸濁液をナス型フラスコに導入した後、35~40の湯浴中で30分間攪拌し、一旦室温まで冷却し35~40でエバポレーターにかけ、水分を蒸発させた。得られた粉末を110で一晩乾燥させた後、空气中450で3時間焼成した。

本実施例では、触媒粉末を八ニカム触媒とせず、そのまま打錠機で粒径1.2~2.0mmに成形し、前述の評価装置により触媒活性を評価した。入口ガス組成は1%CO、20%CO₂、79%H₂、水蒸気/COモル比1.5とした。また空塔速度SVは2400h⁻¹とした。触媒は活性評価に先立ちH₂気流中で450-1時間の還元処理を行った。

結果を第14a図から第14e図に示す。単一の酸化物担体にニッケルを含浸担持した点は実施例5と同様であるが、担体が酸化チタンの方がCOメタン化活性も高くCO₂メタン化反応も比較的高温まで抑制されている。また、反応抑制剤を予め担体原料に添加しておいてもCO₂メタン化反応を抑制する効果のあることが本実施例から分かった。

実施例7

触媒粉末へのCOおよびCO₂吸着FTIRスペクトル(FTIR: Fourier Transform Infrared Spectrometer、フーリエ変換赤外分光光度計)は、常圧流通式加熱拡散反射装置(エステージャパン製)とMCT検出器(MCT: Mercury Cadmium Telluride、水銀カドミウム・テルル化合物)を備えたフーリエ変換赤外分光光度計(サーモフィッシャー製)により測定した。試料への赤外光の入射は加熱拡散反射装置に装着したフッ化バリウム窓を介して行った。スペクトルの取得に際して、波数分解能は4cm⁻¹、積算は512回とした。

各反応ガスH₂、CO₂、CO、Heはマスフローコントローラーにより加熱拡散反射装置に導入した。触媒粉末試料は、内径5mm、深さ3mmのセラミック製カップに充填し加熱拡散反射装置にセットした。吸着実験に先立ち試料の水素還元を行った。これは触媒活性成分であるNiの還元処理を行うためである。還元は加熱拡散反射装置に100ml/minのH₂ガスを流し、10/minで500まで昇温した後1時間温度保持して行った。次にH₂からHeにガスを切り替え230まで冷却した。230、He流通下でバックグラウンドスペクトルを測定した後、100ml/minの5%CO、95%He混合ガスを5分間流通し、次に100ml/minのHeガスに切り替え5分間気相のCOガスをパーズした後に、赤外吸収スペクトルを測定した。次にHeガス流通下、10/minで500まで昇温した後5分間温度保持し、230まで冷却した。これは触媒粉末上の吸着COを除去するためである。続いてCO₂吸着測定を以下の方法で行った。230において100ml/minの5%CO₂、95%He混合ガスを5分間流通し、次に100ml/minのHeガスに切り替え5分間気相のCO₂ガスをパーズした後に、赤外吸収スペクトルを測定した。

まず試料として、実施例1で作製したニッケル・アルミニウム複合酸化物をルテニウムなしで水素気流中700で1時間還元処理することにより、微細ニッケル粒子を析出させたメタン化触媒; Ni/NiAl_xO_yを用いた。

第15図にその触媒で得られたCO、CO₂吸着FTIRスペクトルを示す。COおよびCO₂それぞれの流通時において、2200~1700cm⁻¹の範囲を積分しリニア型吸着COの面積を算出した値を図中に付記した。両者の面積比は、以下となった。

(CO₂流通時のリニアCO面積)/(CO流通時のリニアCO面積) = 53.3/49.7

$$= 1.07$$

10

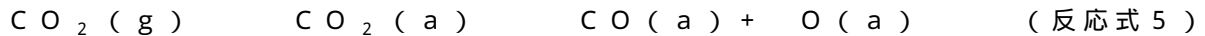
20

30

40

50

これに対して、前記メタン化触媒に所定量の塩化アンモニウムを添加した触媒の結果を第16図に示す。第15図に比べるとCO流通時、CO₂流通時ともに吸着COのピーク面積は、塩化アンモニウムの添加により減少し、特にCO₂流通時にその減少が著しい。このことはメタン化反応抑制剤である塩化アンモニウムの添加により、反応式5に示す吸着CO₂の解離による吸着COの生成が著しく減少し、そのことによりCO₂からのメタン発生が抑制されていることを示している。



ここでCO及びCO₂流通時のリニアCOの面積比を求めると、以下の様に塩化アンモニウムを添加しなかった場合の1.07より約一桁小さな値となった。

$$(\text{CO}_2 \text{ 流通時のリニアCO面積}) / (\text{CO 流通時のリニアCO面積}) = 0.95 / 8.93$$

$$= 0.11$$

FTIRによるこのようリニア型COの面積比の変化は、塩化アンモニウムだけでなく、CO₂メタン化反応の抑制に効果を示した他の反応抑制剤においても同様に確認され、その値は概ね0.01~0.15の範囲にあった。

実施例8

メタン化反応抑制剤は、活性金属表面や担体界面あるいは活性金属近傍の担体上に吸着、付着あるいは化合し、強く電子を吸引するものと思われる。例えば、メタン化反応抑制剤の一つである塩素Clは電気陰性度が大きく電子受容性が高いことで知られている。これが活性金属の表面及び近傍に吸着し活性金属の電子を引き寄せるため金属粒子表面の電荷は+に偏るものと予想される。

そこで本実施例では、活性金属であるNi表面の電荷がCO₂吸着および解離に与える影響を密度汎関数法により計算した。

計算プログラムはAccelrys社のMaterial Studio, DMol3を用いた。Ni表面モデルとして、Ni(111)-(3x3)を2layer含み、表面から10Åの真空を設けた箱を単位格子とする3次元周期境界条件モデル(スラブモデル)を使用した。単位格子内のNi原子数は18個である。このモデルを用いて、第17a図に示す反応スキームに対する計算を実行した。まず、CO₂分子を表面から約5Å離れた場所に配置し、構造最適化計算を行い、Ni表面+CO₂(g)を求めた。同様に、CO₂分子を表面近傍に配置した構造、CO分子とO原子を表面近傍に配置した構造をそれぞれ最適化し、Ni表面-CO₂(a)、Ni表面-CO(a)、-O(a)を求めた。次に、それぞれの安定構造をつなぐ遷移状態を計算した。吸着過程の遷移状態は、Ni-Cの距離を固定した制限付き構造最適化により、Ni-C距離に対するエネルギープロファイルを作成し、エネルギーが最も高い個所を遷移状態とした。同様に、CO₂→CO+Oの遷移状態はC-O距離を固定した制限付き構造最適化により求めた。これらの計算を系の電荷q=1, 0.5, 0, -0.5, -1に対しそれぞれ実行した。なお詳細な計算オプションは以下の通りである。(1)汎関数: Revised PBE、(2)基底関数: DNP(double zetaレベルのスプリットバレンスに分極関数を含む数値基底)、(3)擬ポテンシャル: DSPP(Density functional Semi-core Pseudo Potential)、(4)thermal smearing=0.01 hartree。

得られたエネルギーダイヤグラムを第17b図に示す。計算結果から表面電荷が正の方向に増加するとともにCO₂(a)が不安定になる。q=0.5ではCO₂(a)が気相のCO(g)に脱離する活性化エネルギーは、10kJ/molまで小さくなり、q=1においてCO₂(a)はもはや安定構造ではなく、吸着過程の反応経路は反発的ポテンシャルになる。すなわち、表面が正に帯電することでCO₂吸着が阻害されることが分かる。CO₂(a)が比較的安定に存在し得るかどうかの閾値は、脱離活性化エネルギーで10kJ/mol程度といえる。

実施例9

触媒担体である酸化アルミニウムを形成する工程とメタン化反応抑制剤であるバナジウ

10

20

30

40

50

ム酸アンモニウムを添加する工程を同時に実施する一例を示す。

バナジウム酸アンモニウム $(\text{NH}_4)_2\text{VO}_3$ 0.60 g を純水 61 ml に入れ、加温し溶解させる。また、硝酸アルミニウム 44.1 g を純水 235 ml に溶解させる。これら二つの溶液を混合した後、2 L のビーカーに移し 2500 rpm で攪拌しながら炭酸アンモニウム水溶液を約 15 分で $\text{pH} = 8$ になるように滴下する。その後、30 分攪拌を継続する。析出した沈殿は、0.2 μm のメンブレンフィルターで濾過し、1 L の純水で洗浄する。得られた沈殿は室温で半日減圧乾燥後、110 の乾燥炉で 12 時間乾燥する。得られたゲルは、磨砕した後、空气中 900 で 3 時間焼成する。これにより $\text{Al} : \text{V} = 0.96 : 0.04$ のモル比の酸化物担体を得た。

上記 $\text{Al}_{0.96}\text{V}_{0.04}\text{O}_x$ の酸化物担体粉末 6.26 g を純水 50 ml に投入し懸濁液とする。また硝酸ニッケル $\text{Ni}(\text{NO}_3)_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$ (関東化学社製) 7.43 g を純水 50 ml に溶解する。酸化物担体の懸濁液を攪拌しながら硝酸ニッケル水溶液をピュレットを用いて約 20 分間で全量投入する。室温で 30 分、45 °C の湯浴中で 30 分攪拌した後、一度室温まで冷却する。その後、35 ~ 50 °C の湯浴中でエバポレーターにかけ、水分を全て飛ばす。得られた粉末を、110 °C で 12 時間乾燥させた後、500 °C で 3 時間焼成し、金属換算で $\text{Ni} 20 \text{ wt} \%$ を担持した $20 \text{ wt} \% \text{ Ni} / \text{Al}_{0.96}\text{V}_{0.04}\text{O}_x$ 触媒を得た。同じく酸化物担体粉末 6.26 g に対し、硝酸ニッケル 12.8 g 及び 29.7 g をそれぞれ同様の手順で添加し、 $30 \text{ wt} \% \text{ Ni} / \text{Al}_{0.96}\text{V}_{0.04}\text{O}_x$ と $50 \text{ wt} \% \text{ Ni} / \text{Al}_{0.96}\text{V}_{0.04}\text{O}_x$ 触媒を得た。

得られた 3 種類の CO 選択メタン化触媒粉末は前述の方法に従い八ニカム化し、メタン化活性を評価した。活性評価に先立つ触媒の水素還元条件を 500 - 1 時間とした。

各触媒のメタン化活性評価結果を第 18 a 図、第 18 b 図に示す。Ni 担持率が $30 \text{ wt} \%$ と $50 \text{ wt} \%$ では出口 CO 濃度は最高 65 ppm まで低減している。これに対して Ni 担持率 $20 \text{ wt} \%$ では出口 CO 濃度は 100 ppm であるが、 CO_2 からの CH_4 生成は最も低く抑えられている。バナジウムを酸化アルミニウム担体の作製時に混合する方が触媒上にバナジウムを添加した実施例 4 の場合よりも CO_2 メタン化抑制効果が大きく現れることが分かる。また本触媒は、Ru 貴金属を添加していないが、CO 除去率は Ru を添加した触媒に匹敵する性能を示していることから選択性への効果の他に経済的な効果も大きい。

実施例 10

実施例 9 ではアルミニウムとバナジウムのモル比を $\text{Al} : \text{V} = 0.96 : 0.04$ としたが、本実施例ではバナジウムの添加比率をさらに増した場合の効果を示す。

バナジン酸アンモニウム $(\text{NH}_4)_2\text{VO}_3$ 1.03 g を純水 100 ml に入れ、加温し溶解させる。また、硝酸アルミニウム 44.1 g を純水 235 ml に溶解させる。これら二つの溶液を混合した後、2 L のビーカーに移し 2500 rpm で攪拌しながら炭酸アンモニウム水溶液を約 15 分で $\text{pH} = 8$ になるように滴下する。その後、30 分攪拌を継続する。析出した沈殿は、0.2 μm のメンブレンフィルターで濾過し、1 L の純水で洗浄する。得られた沈殿は室温で半日減圧乾燥後、110 の乾燥炉で 12 時間乾燥する。得られたゲルは、磨砕した後、空气中 900 で 3 時間焼成する。これにより $\text{Al} : \text{V} = 0.93 : 0.07$ のモル比の酸化物担体を得た。

バナジン酸アンモニウム $(\text{NH}_4)_2\text{VO}_3$ 2.56 g を純水 200 ml に入れ、加温し溶解させる。また、硝酸アルミニウム 44.1 g を純水 235 ml に溶解させる。これら二つの溶液を混合した後、2 L のビーカーに移し 2500 rpm で攪拌しながら炭酸アンモニウム水溶液を約 15 分で $\text{pH} = 8$ になるように滴下する。その後、30 分攪拌を継続する。析出した沈殿は、0.2 μm のメンブレンフィルターで濾過し、1 L の純水で洗浄する。得られた沈殿は室温で半日減圧乾燥後、110 の乾燥炉で 12 時間乾燥する。得られたゲルは、磨砕した後、空气中 900 で 3 時間焼成する。これにより $\text{Al} : \text{V} = 0.84 : 0.16$ のモル比の酸化物担体を得た。

得られた酸化物担体に実施例 9 と同様の手順により活性金属 Ni 担持した後、八ニカム化した。第 19 a 図から第 19 e 図に Ni 担持率が $30 \text{ wt} \%$ で同一で、バナジウムの添

加量が異なるそれぞれの触媒のメタン化活性評価結果を示す。入口CO濃度は0.8vol%、その他の条件もこれまでと同一である。

第19c図の触媒出口CH₄濃度から反応選択性に対するバナジウム添加効果を見ることができる。バナジウムを添加していない触媒(破線)では反応温度が高くなるに従ってCH₄生成濃度は増加している。出口CH₄濃度1.6%がCO選択率50%(全生成CH₄のうちCOから生成した割合が50%)に相当する。これを抑制剤の効果の目安とすると、バナジウム無添加では240を超えると反応選択率が50%を下回る。これに対して担体にバナジウムを添加した触媒では最大260まで選択率50%以上を維持できしており、バナジウムのCO₂メタン化反応抑制剤として効果が認められる。その効果は、添加量がAl:V=0.84:0.16(モル比)において最も顕著に表れている。第19d図、第19e図は、COのメタン化反応活性へのバナジウムの効果を見ることができる。230以上の高温域ではいずれのバナジウム添加量においても無添加の場合よりCO出口濃度は大きく低減し高いCO除去効果を示している。また210から230までの低温域ではバナジウム添加量により効果が多少異なり、Al:V=0.96:0.04のバナジウム添加量が最も少なかった触媒において、最も高いCO除去効果を示した。

実施例11

触媒担体であるアルミナに対して活性金属のニッケルとメタン化反応抑制剤であるバナジウム酸アンモニウムの添加を同時に実施する一例を示す。

アルミナ粉末5.00gを純水50mLに投入し懸濁液とする。硝酸ニッケルNi(NO₃)₂·6H₂O(関東化学社製)6.19gを純水50mLに溶解する。またバナジウム酸アンモニウム(NH₄)₂VO₃(関東化学社製)0.50gを純水50mLに入れ加熱溶解させる。これら2つの溶液を完全に混合し、アルミナの懸濁液を攪拌しながら、混合溶液をピュレットを用いて約20分間で全量投入する。室温で30分、45°Cの湯浴中で30分攪拌した後、一度室温まで冷却する。その後、35~50°Cの湯浴中でエバポレーターにかけ、水分を全て飛ばす。得られた粉末を、110で12時間乾燥させた後、500で3時間焼成し、金属換算でNi20wt%、V/Niモル比0.2のバナジウムを担持した20wt%Ni-V/Al₂O₃触媒を得た。

得られたCO選択メタン化触媒粉末は前述の方法に従いハニカム化し、メタン化活性を評価した。活性評価に先立つ触媒の水素還元条件を500-1時間とした。

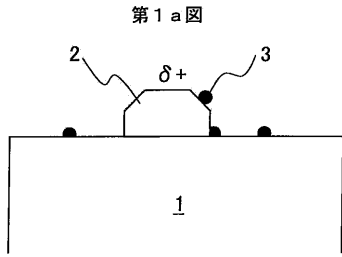
この触媒のメタン化活性評価結果を第20a図から第20e図に示す。実施例10に示したバナジウムを添加せずニッケルのみ担持した触媒では出口CO濃度は250ppmまでしか除去できていないが、バナジウムをニッケルと同時に添加した本触媒では出口CO濃度は120ppmまで大きく低減し、バナジウムの新たな効果が認められた。これに対して、メタン生成量はバナジウムを含まない触媒とくらべてもほとんど変化がない。この方法で作製したバナジウム添加触媒でCO₂メタン化反応が抑制されず、COメタン化反応が促進される原因は、現状よく分かっていない。しかし、本触媒のX線回折パターンからNiとVが合金を形成していることが認められており、合金形成がバナジウム本来の効果を抑制している可能性がある。

【産業上の利用可能性】

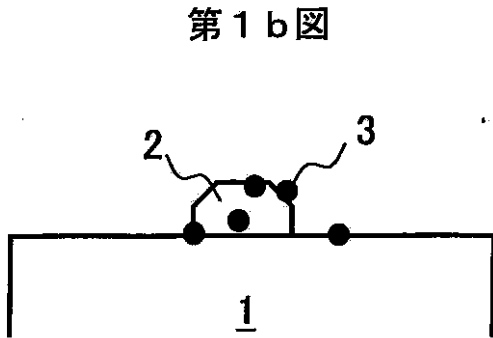
【0007】

以上詳述したように、本発明は、一酸化炭素COを選択的にメタンCH₄に転換する方法、その方法で用いる触媒、及びその触媒の製造方法に係るものであり、本触媒材料を反応装置に適用することで、CO₂、CO、H₂から成る混合ガスをCO含有濃度が10ppm以下の水素リッチガスに安定に精製できる。使用する触媒が安価に製造できることや、ガス中に存在するH₂でCOを除去するため従来システムのように空気の供給が全く必要なく、従来のCO選択酸化触媒では不可欠であった大型の空気ポンプと流量調整器が一切不要となることから、システムコストの大幅な低減を図ることができる。本発明は、例えば、家庭用固体高分子形燃料電池発電システムや燃料電池車用オンサイト型水素ステーションで使用される燃料改質器の触媒としての適用や、化学プラントにおける水素精製用触媒として有用である。本発明は、上記触媒を用いた燃料改質装置も提供している。

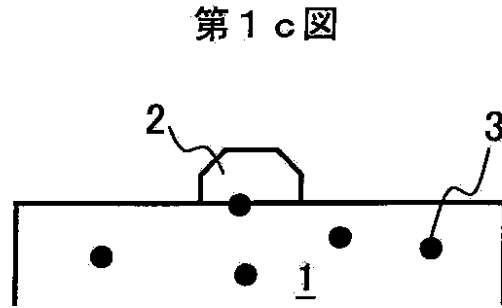
【図 1 a】



【図 1 b】

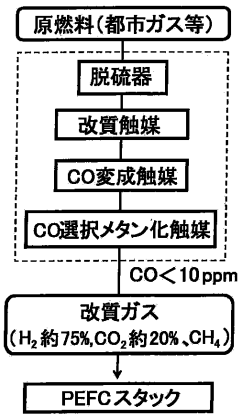


【図 1 c】



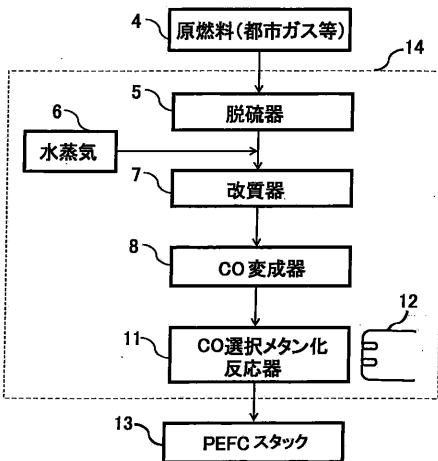
【図 2】

第 2 図



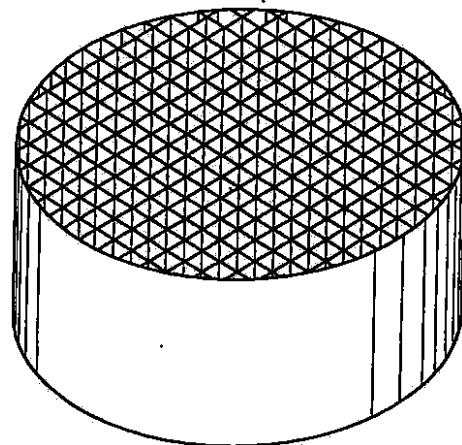
【図 3】

第 3 図



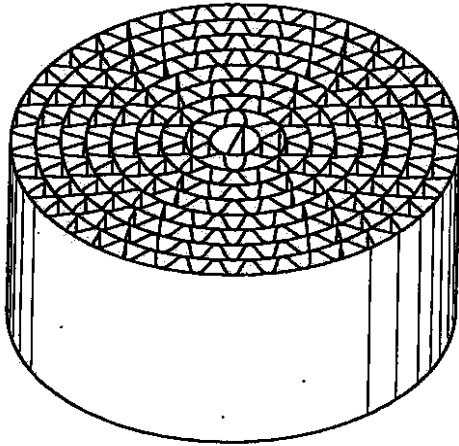
【図 4 a】

第 4 a 図



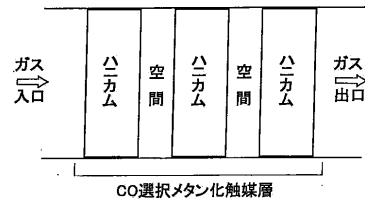
【図4b】

第4b図



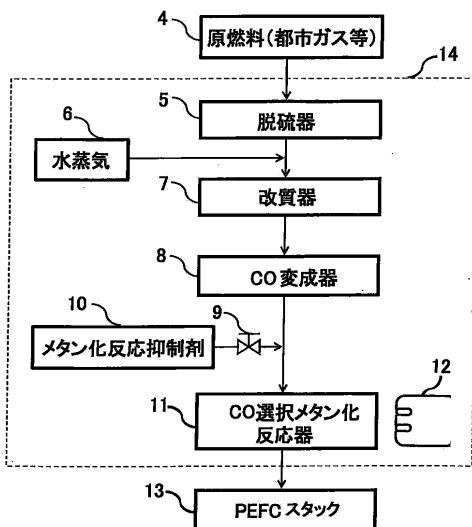
【図5】

第5図



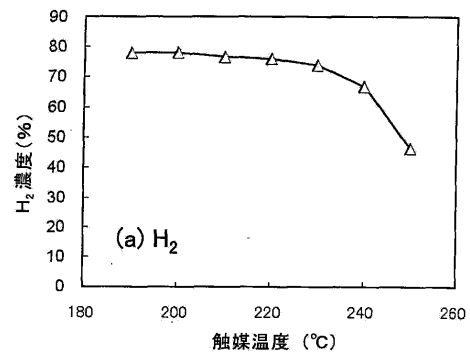
【図6】

第6図



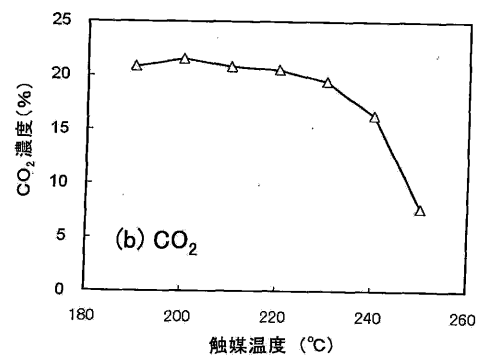
【図8a】

第8a図



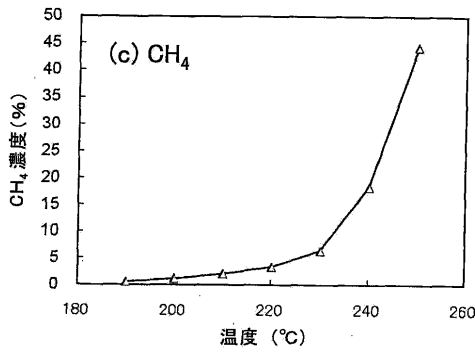
【図8b】

第8b図



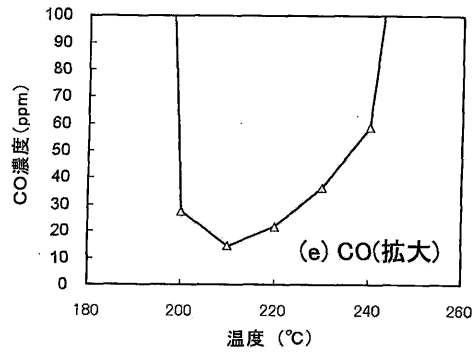
【 図 8 c 】

第 8 c 図



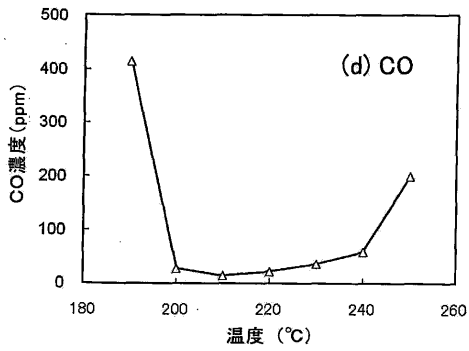
【 図 8 e 】

第 8 e 図



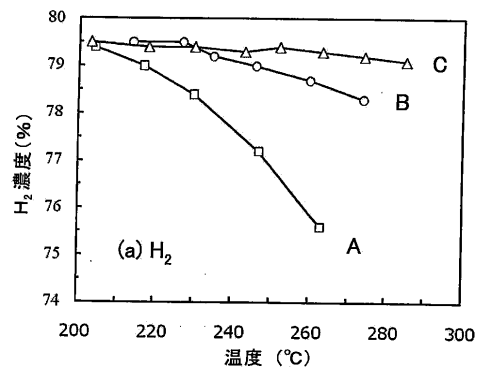
【 図 8 d 】

第 8 d 図



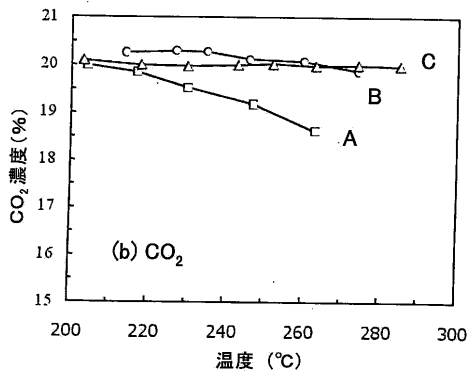
【 図 9 a 】

第 9 a 図



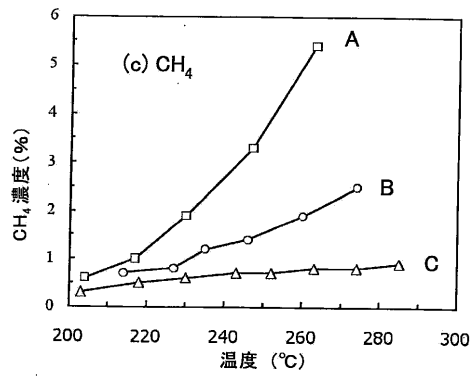
【 図 9 b 】

第 9 b 図



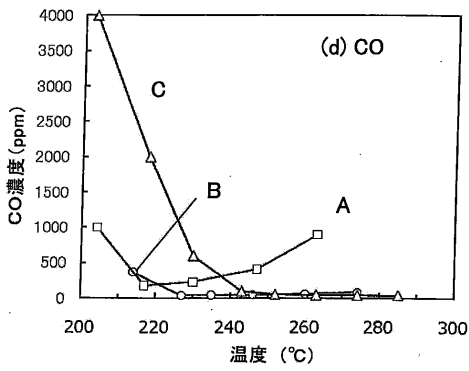
【 図 9 c 】

第 9 c 図



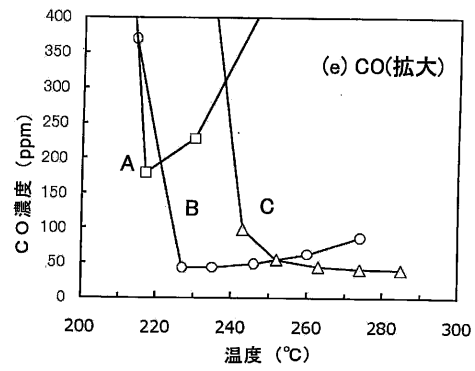
【 図 9 d 】

第 9 d 図



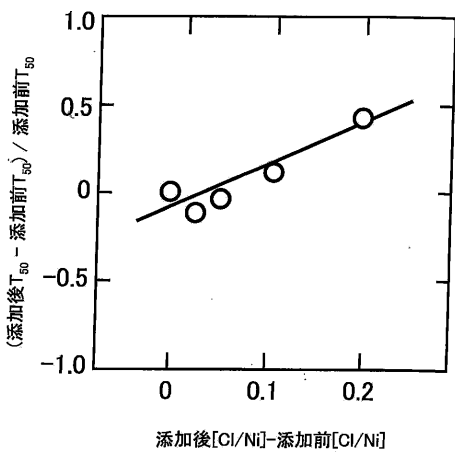
【 図 9 e 】

第 9 e 図



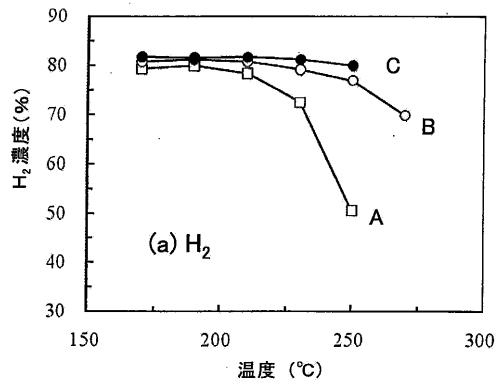
【 図 1 0 】

第 1 0 図

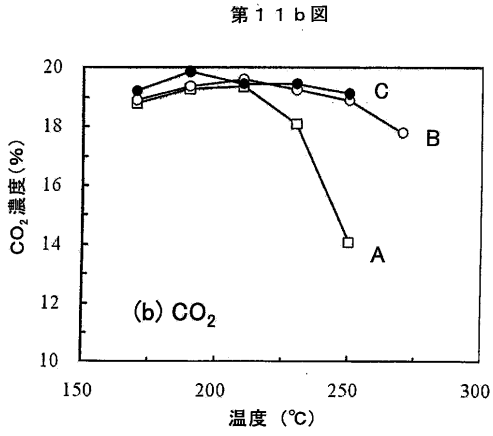


【 図 1 1 a 】

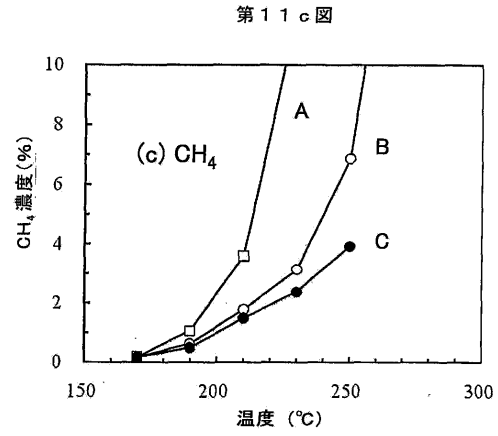
第 1 1 a 図



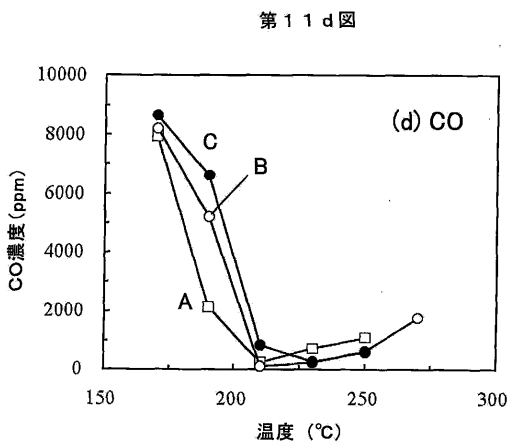
【 図 1 1 b 】



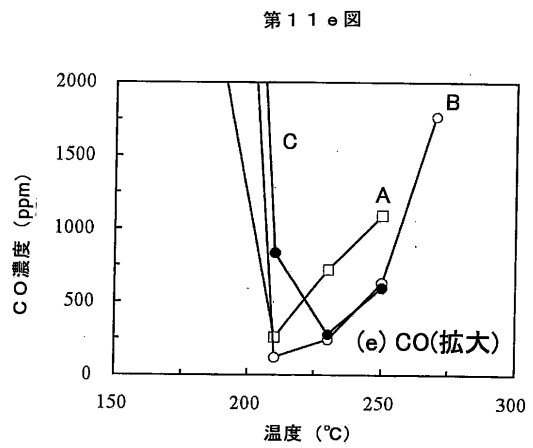
【 図 1 1 c 】



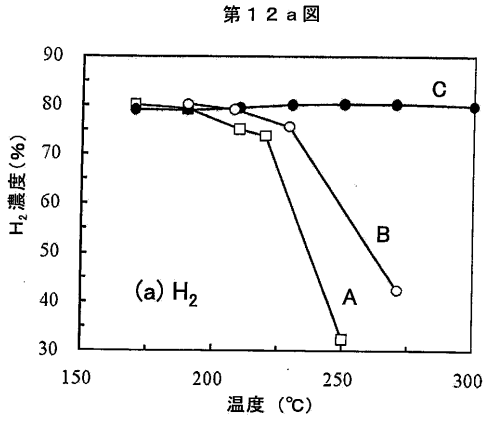
【 図 1 1 d 】



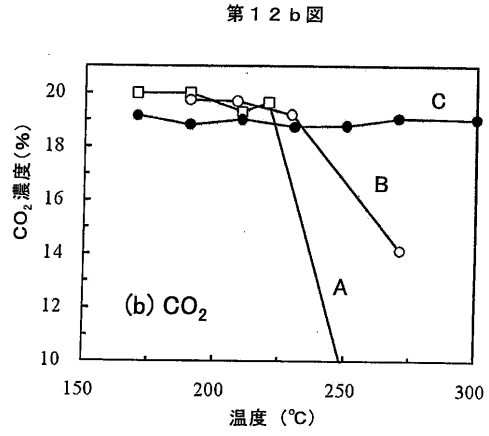
【 図 1 1 e 】



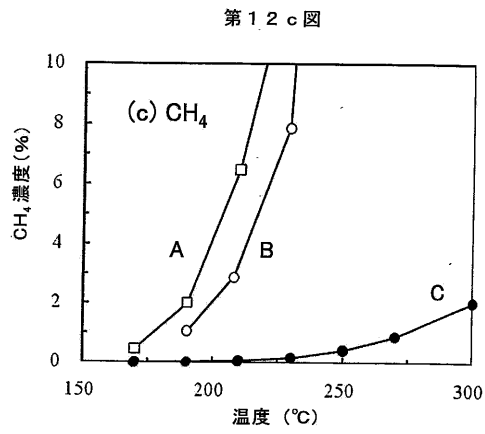
【 図 1 2 a 】



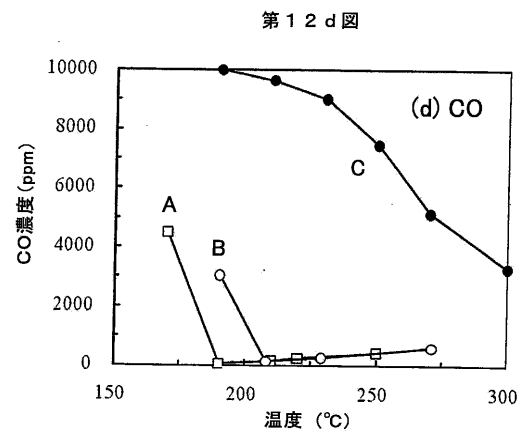
【 図 1 2 b 】



【 図 1 2 c 】

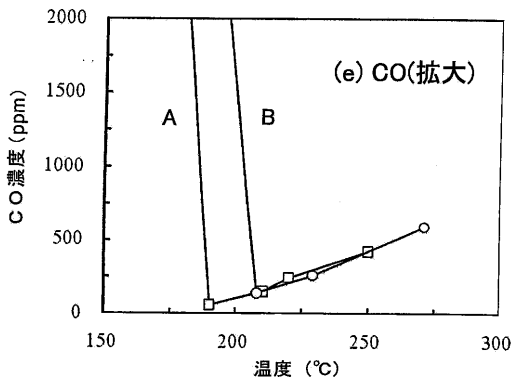


【 図 1 2 d 】



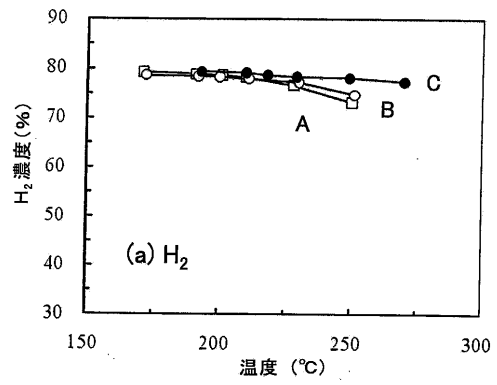
【 図 1 2 e 】

第 1 2 e 図



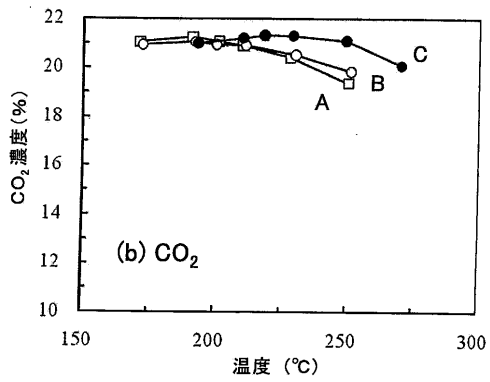
【 図 1 3 a 】

第 1 3 a 図



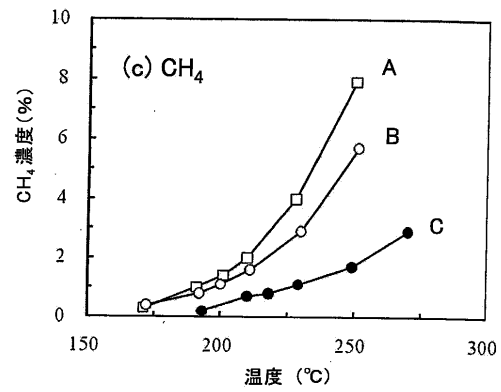
【 図 1 3 b 】

第 1 3 b 図



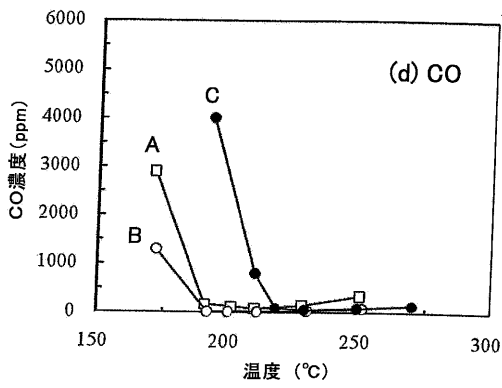
【 図 1 3 c 】

第 1 3 c 図



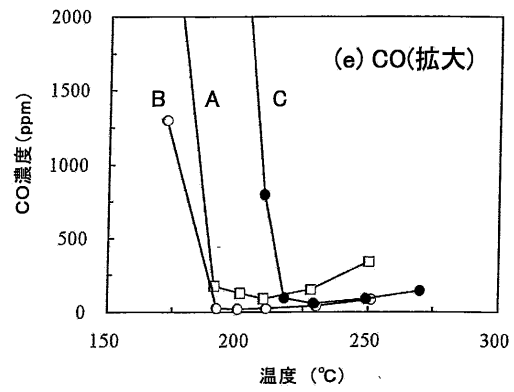
【 図 1 3 d 】

第 1 3 d 図



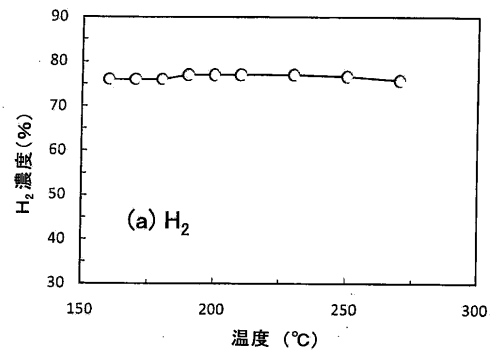
【 図 1 3 e 】

第 1 3 e 図



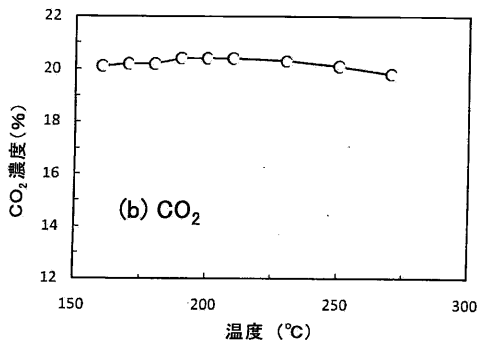
【 図 1 4 a 】

第 1 4 a 図



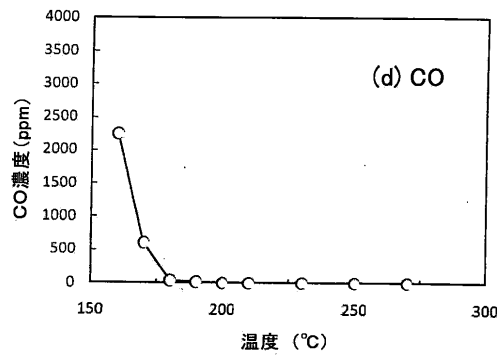
【 図 1 4 b 】

第 1 4 b 図



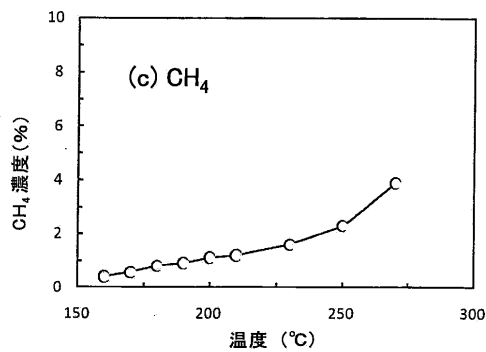
【 図 1 4 d 】

第 1 4 d 図



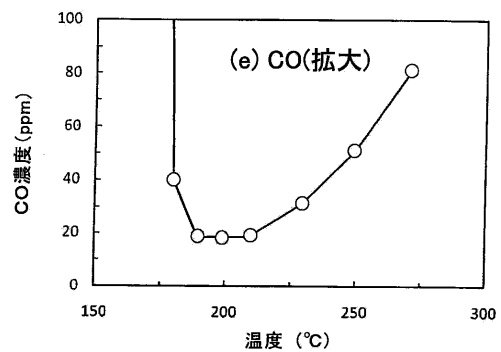
【 図 1 4 c 】

第 1 4 c 図



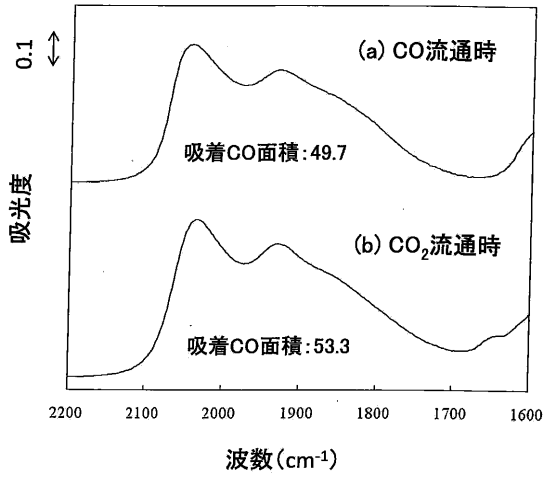
【 図 1 4 e 】

第 1 4 e 図



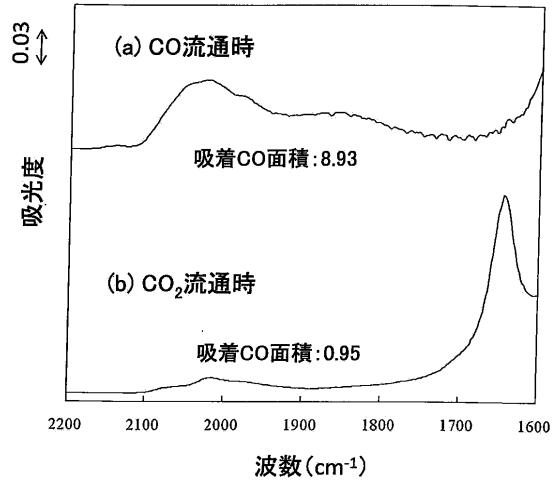
【 図 1 5 】

第 1 5 図



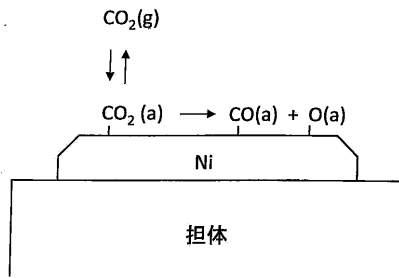
【 図 1 6 】

第 1 6 図



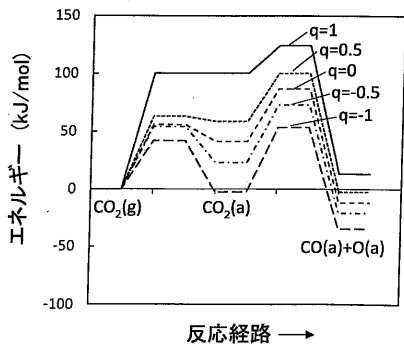
【 図 1 7 a 】

第 1 7 a 図



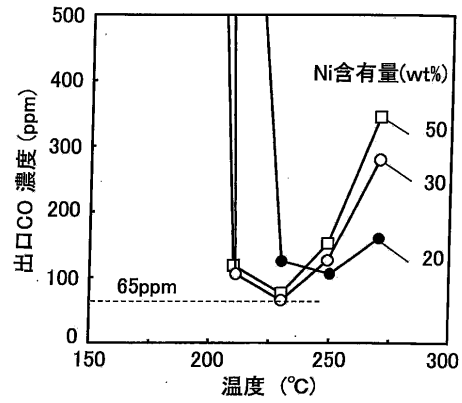
【 図 1 7 b 】

第 1 7 b 図



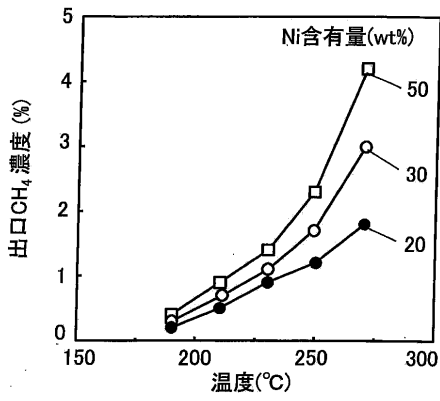
【 図 1 8 a 】

第 1 8 a 図



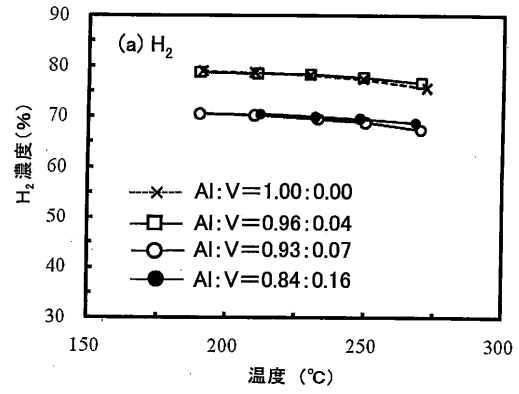
【 図 1 8 b 】

第 1 8 b 図



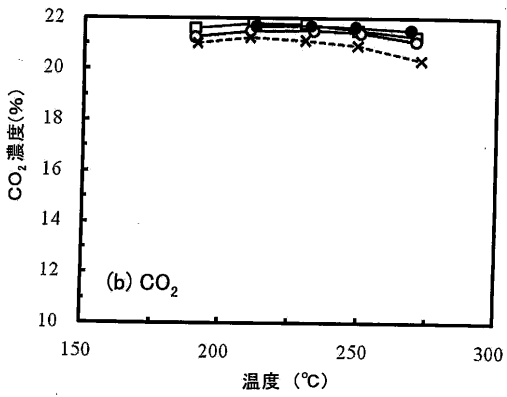
【 図 1 9 a 】

第 1 9 a 図



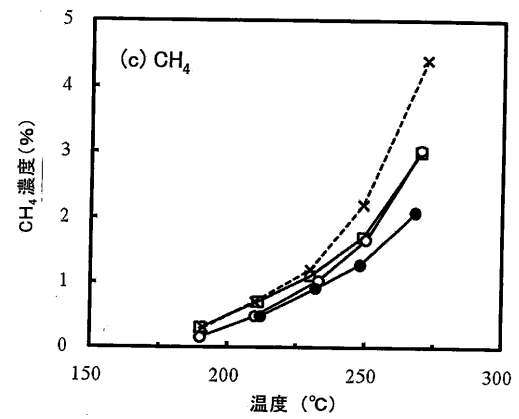
【 図 1 9 b 】

第 1 9 b 図

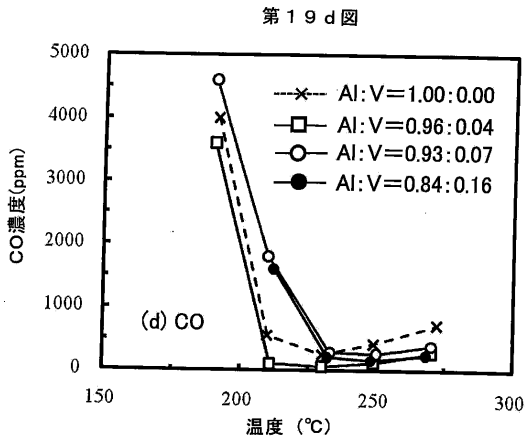


【 図 1 9 c 】

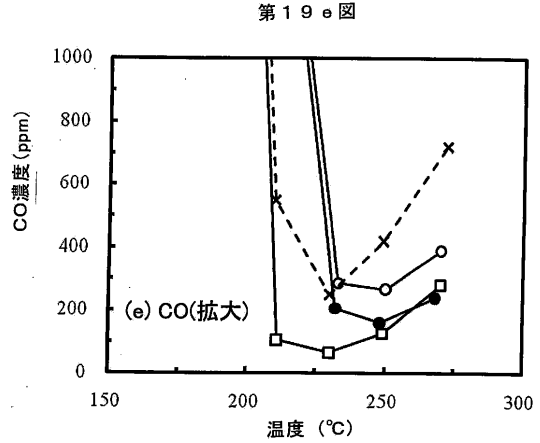
第 1 9 c 図



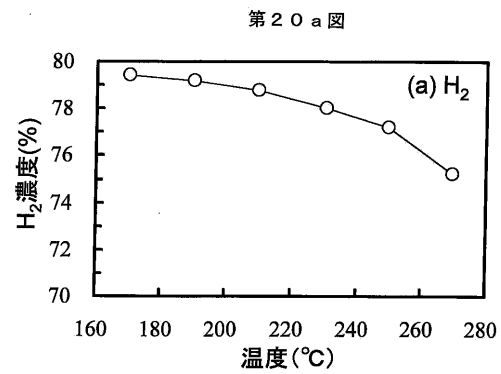
【 図 19 d 】



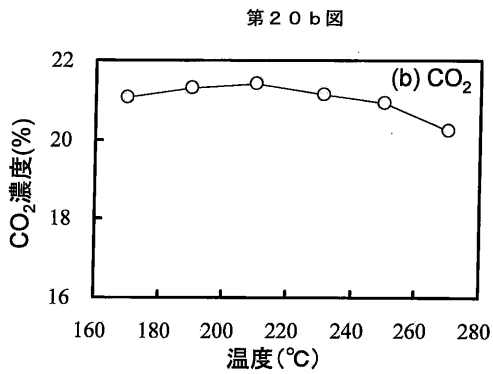
【 図 19 e 】



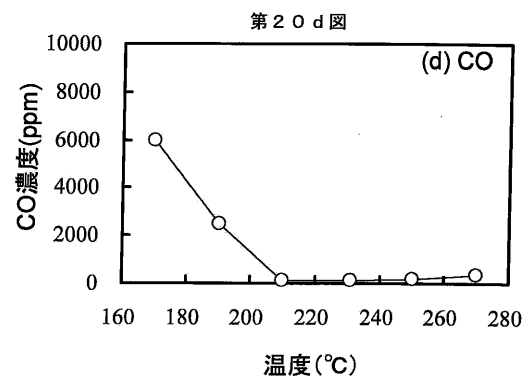
【 図 20 a 】



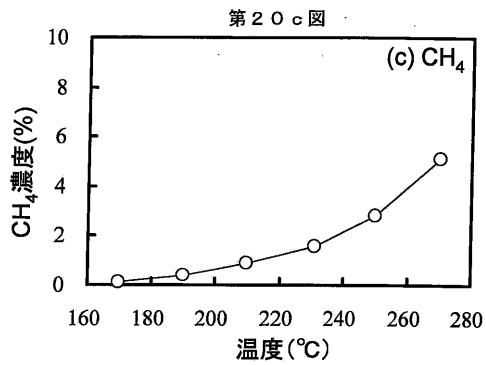
【 図 20 b 】



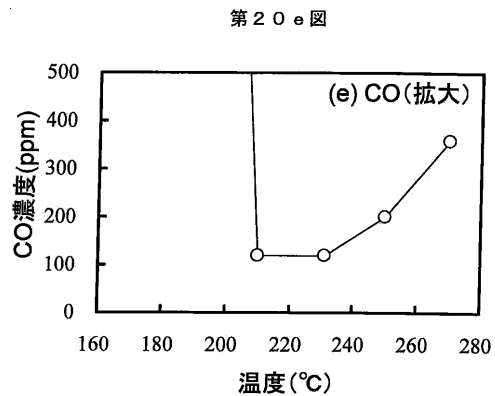
【 図 20 d 】



【 図 20 c 】

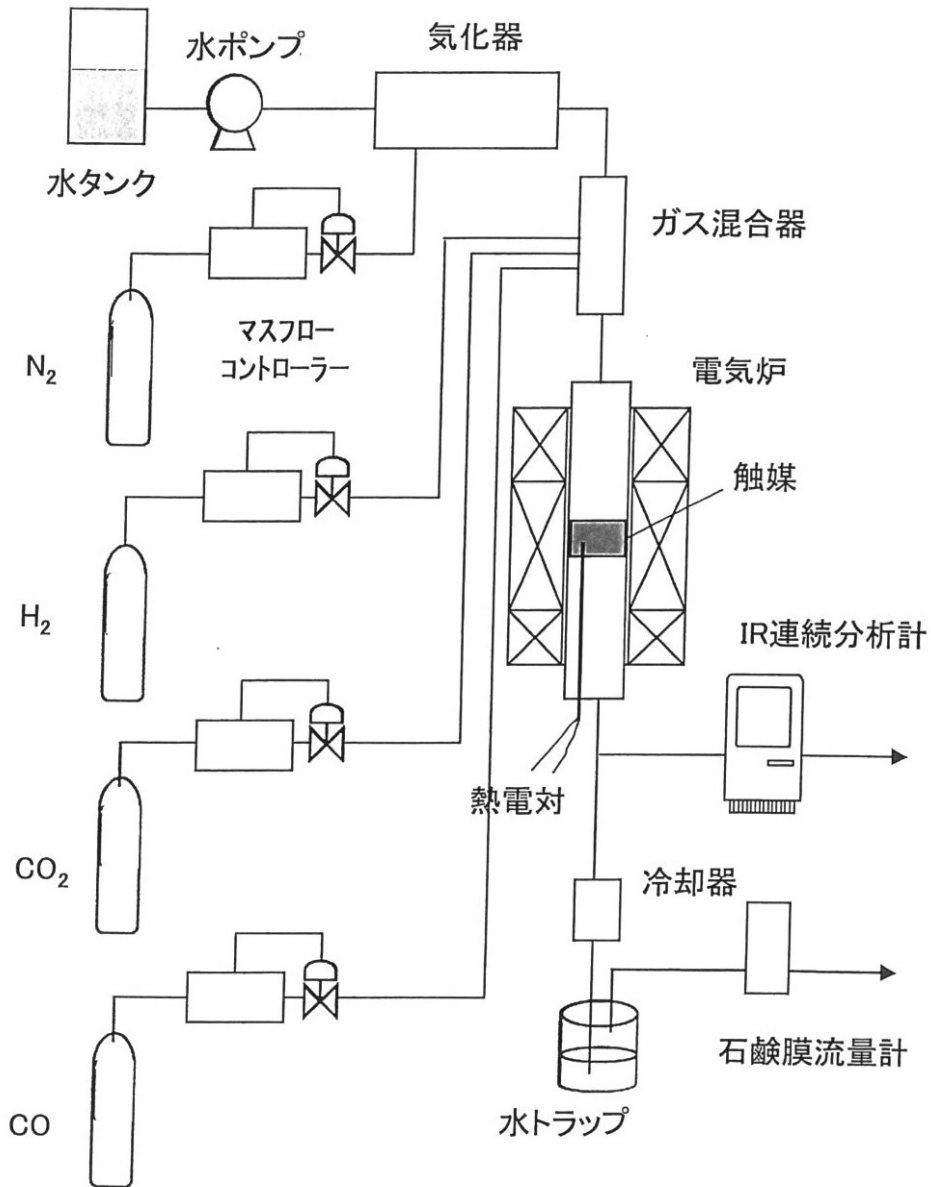


【 図 20 e 】



【図7】

第7図



【手続補正書】

【提出日】平成24年3月13日(2012.3.13)

【手続補正1】

【補正対象書類名】特許請求の範囲

【補正対象項目名】全文

【補正方法】変更

【補正の内容】

【特許請求の範囲】

【請求項1】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、

改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、活性金属の塩化物から生じる塩素を除く）、無機酸（ただし、活性金属の無機酸塩から生じる塩酸、硫酸、硝酸を除く）、金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項 2】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しており、

前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記一酸化炭素選択メタン化反応器に補給する装置をさらに備えた燃料改質装置。

【請求項 3】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を触媒に接触させて選択的にメタン化する方法であり、

前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、活性金属の塩化物から生じる塩素を除く）、無機酸（ただし、活性金属の無機酸塩から生じる塩酸、硫酸、硝酸を除く）、金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものである、

一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【請求項 4】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を触媒に接触させて選択的にメタン化する方法であり、

前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものであり、

前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記触媒に補給することを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【請求項 5】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、活性金属の塩化物から生じる塩素を除く）、無機酸（ただし、活性金属の無機酸塩から生じる塩酸、硫酸、硝酸を除く）、金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 6】

前記活性成分はニッケル、ルテニウム、白金のうち少なくとも一つであることを特徴とする請求の範囲第 5 項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 7】

前記酸化物担体は、ニッケル、アルミニウム、チタン、シリコン、ジルコニウム、セリウ

ムのうち少なくとも一つ以上を含むことを特徴とする請求の範囲第5項又は第6項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項8】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、

改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、

この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、フッ素、臭素、ヨウ素、リン酸、ホウ酸、バナジウム酸、クロム酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項9】

前記活性成分として選ばれた金属の表面に吸着する二酸化炭素の脱離活性化エネルギーが 10 kJ/mol 以下であることを特徴とする請求の範囲第5項から第7項のいずれか一項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項10】

前記触媒のフーリエ変換赤外分光スペクトルによるCO吸着においてリニア型CO吸着のピーク面積を1.0としたときにCO₂吸着のリニア型CO吸着のピーク面積が0.01~0.15であることを特徴とする請求の範囲第5項から第7項のいずれか一項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項11】

酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、およびハロゲン（ただし、活性金属の塩化物から生じる塩素を除く）、無機酸（ただし、活性金属の無機酸塩から生じる塩酸、硫酸、硝酸を除く）、金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）から選ばれた少なくとも一つを二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として添加する工程からなることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項12】

酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、およびハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つを二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として添加する工程からなり、

酸化物担体及び二酸化炭素のメタン化反応抑制材の原料塩が溶解する溶液から共沈法により前記酸化物担体及びメタン化反応抑制剤を析出させることにより、酸化物担体を作製する工程と二酸化炭素のメタン化反応抑制剤を添加する工程と同時に行うことを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項13】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、塩素を除く）、無機酸（ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く）、金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項14】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、

改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、

この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、バナジウム酸が二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸

着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項 15】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、バナジウム酸が、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 16】

酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として、塩素を酸化物担体及び触媒活性成分の総量に対して 0.2 重量%以上、1.0 重量%以下を添加する工程からなることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項 17】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガスに対して、該水素ガス中の一酸化炭素を触媒に接触させて 200 を超える高温の反応温度で選択的にメタン化する方法であり、

前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものである、一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【手続補正書】

【提出日】平成24年10月23日(2012.10.23)

【手続補正 1】

【補正対象書類名】特許請求の範囲

【補正対象項目名】全文

【補正方法】変更

【補正の内容】

【特許請求の範囲】

【請求項 1】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン(ただし、塩素を除く)、無機酸(ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く)および金属酸素酸(ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く)、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項 2】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸および金属酸素酸、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しており、

前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記一酸化炭素選択メタン化反応器に補給する装置をさらに備えた燃料改質装置。

【請求項 3】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を触媒に接触させて選択的にメタン化する方法であり、

前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、塩素を除く）、無機酸（ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く）および金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものである、

一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【請求項 4】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を触媒に接触させて選択的にメタン化する方法であり、

前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸および金属酸素酸、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものであり、

前記メタン化反応抑制剤を含むガス又は溶液を、前記触媒に補給することを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【請求項 5】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、塩素を除く）、無機酸（ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く）および金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 6】

前記活性成分はニッケル、ルテニウム、白金のうち少なくとも一つであることを特徴とする請求項 5 に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 7】

前記酸化物担体は、ニッケル、アルミニウム、チタン、シリコン、ジルコニウム、セリウムのうち少なくとも一つ以上を含むことを特徴とする請求項 5 又は 6 に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 8】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、フッ素、臭素、ヨウ素、リン酸、ホウ酸、バナジウム酸およびクロム酸、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項 9】

前記活性成分として選ばれた金属の表面に吸着する二酸化炭素の脱離活性化エネルギーが 10kJ/mol 以下であることを特徴とする請求項 5 から 7 のいずれか一項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 10】

前記触媒のフーリエ変換赤外分光スペクトルによるCO吸着においてリニア型CO吸着のピーク面積を1.0としたときにCO₂吸着のリニア型CO吸着のピーク面積が0.01~0.15であることを特徴とする請求項5から7のいずれか一項に記載の一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 11】

酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、およびハロゲン（ただし、活性金属の塩化物から生じる塩素を除く）、無機酸（ただし、活性金属の無機酸塩から生じる塩酸、硫酸、硝酸を除く）、金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）から選ばれた少なくとも一つを二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として添加する工程からなることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項 12】

酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、およびハロゲン、無機酸、金属酸素酸から選ばれた少なくとも一つを二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として添加する工程からなり、

酸化物担体及び二酸化炭素のメタン化反応抑制材の原料塩が溶解する溶液から共沈法により前記酸化物担体及びメタン化反応抑制剤を析出させることにより、酸化物担体を作製する工程と二酸化炭素のメタン化反応抑制剤を添加する工程と同時に行うことを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項 13】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、塩素を除く）、無機酸（ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く）および金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 14】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、バナジウム酸ならびにその前駆体、反応物および分解生成物が二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項 15】

一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒であって、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、バナジウム酸ならびにその前駆体、反応物および分解生成物が、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合していることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒。

【請求項 16】

酸化物担体を作製する工程、触媒活性成分を添加する工程、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として、塩素を酸化物担体及び触媒活性成分の総量に対して0.2重量%以上、1.0重量%以下を添加する工程からなることを特徴とする一酸化炭素の選択的メタン化触媒の製造方法。

【請求項 17】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質プロセスにおいて、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガスに対して、該水素ガス中の一

酸化炭素を触媒に接触させて225℃を超える高温の反応温度で選択的にメタン化する方法であり、

前記触媒が、酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン、無機酸および金属酸素酸、ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合しているものである、

一酸化炭素の選択的メタン化方法。

【請求項18】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、塩素を除く）、無機酸（ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く）ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物、ならびに金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）の前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項19】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、塩素を除く）、無機酸（ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く）ならびにそれらの前駆体、反応物および分解生成物、ならびに金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）を添加して得られるその前駆体、反応物および分解生成物から選ばれた少なくとも一つが、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【請求項20】

燃料電池に供給する水素ガスを炭化水素燃料から製造する燃料改質装置において、改質途上の一酸化炭素及び二酸化炭素を含有する水素ガス中の一酸化炭素を選択的にメタン化する一酸化炭素選択メタン化反応器を備え、

前記一酸化炭素選択メタン化反応器は一酸化炭素を選択的にメタン化する触媒を含み、この触媒は酸化物担体に担持された活性成分が貴金属及び遷移金属から選ばれた少なくとも一つであり、前記触媒に、ハロゲン（ただし、塩素を除く）、無機酸（ただし、塩酸、硫酸、硝酸を除く）、および金属酸素酸（ただし、モリブデン酸、タングステン酸、過レニウム酸、白金酸を除く）から選ばれた少なくとも一つを添加して得られるその前駆体、反応物および分解生成物が、二酸化炭素のメタン化反応抑制剤として吸着又は結合している、燃料改質装置。

【 国際調査報告 】

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2011/061468

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER C01B3/40(2006.01)i, B01J23/755(2006.01)i, B01J23/847(2006.01)i, B01J23/89(2006.01)i, B01J27/053(2006.01)i, B01J27/128(2006.01)i, B01J27/13(2006.01)i, B01J37/08(2006.01)i, H01M8/06(2006.01)i, H01M8/10(2006.01)n According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC		
B. FIELDS SEARCHED		
Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols) C01B3/40, B01J23/755, B01J23/847, B01J23/89, B01J27/053, B01J27/128, B01J27/13, B01J37/08, H01M8/06, H01M8/10		
Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched Jitsuyo Shinan Koho 1922-1996 Jitsuyo Shinan Toroku Koho 1996-2011 Kokai Jitsuyo Shinan Koho 1971-2011 Toroku Jitsuyo Shinan Koho 1994-2011		
Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practicable, search terms used) JSTPlus (JDreamII)		
C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X A	JP 2008-056539 A (Catalysts & Chemicals Industries Co., Ltd.), 13 March 2008 (13.03.2008), claims; paragraphs [0001] to [0010], [0017], [0018], [0051] to [0055]; examples (Family: none)	1, 3, 5-11, 13 2, 4, 12
X A	JP 2008-104906 A (Catalysts & Chemicals Industries Co., Ltd.), 08 May 2008 (08.05.2008), claims; paragraphs [0001] to [0009], [0031], [0032]; example 3 (Family: none)	1, 3, 5-10, 13 2, 4, 11, 12
<input checked="" type="checkbox"/> Further documents are listed in the continuation of Box C. <input type="checkbox"/> See patent family annex.		
* Special categories of cited documents: "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance "E" earlier application or patent but published on or after the international filing date "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified) "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed "T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention "X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art "&" document member of the same patent family		
Date of the actual completion of the international search 11 August, 2011 (11.08.11)		Date of mailing of the international search report 30 August, 2011 (30.08.11)
Name and mailing address of the ISA/ Japanese Patent Office		Authorized officer
Facsimile No.		Telephone No.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2011/061468

C (Continuation). DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X A	WO 2005/094988 A1 (Aisin Seiki Co., Ltd.), 13 October 2005 (13.10.2005), claims; page 3, line 10 to page 4, line 14; page 6, lines 18 to 30; examples & JP 4185952 B & US 2006/0160697 A1 & CN 1819871 A	1, 3, 5-10, 13 2, 4, 11, 12

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2011/061468

Box No. II Observations where certain claims were found unsearchable (Continuation of item 2 of first sheet)

This international search report has not been established in respect of certain claims under Article 17(2)(a) for the following reasons:

1. Claims Nos.:
because they relate to subject matter not required to be searched by this Authority, namely:

2. Claims Nos.:
because they relate to parts of the international application that do not comply with the prescribed requirements to such an extent that no meaningful international search can be carried out, specifically:

3. Claims Nos.:
because they are dependent claims and are not drafted in accordance with the second and third sentences of Rule 6.4(a).

Box No. III Observations where unity of invention is lacking (Continuation of item 3 of first sheet)

This International Searching Authority found multiple inventions in this international application, as follows:

The technical feature of the invention in claim 1 is publicly known as described in the documents 1-3.

Consequently, claims 1-13 are classified into the main invention in claims 1-5, 13 and the inventions in other claims, and therefore involve two or more inventions.

Document 1: JP 2008-056539 A (Catalysts & Chemicals Industries Co., Ltd.)

Document 2: JP 2008-104906 A (Catalysts & Chemicals Industries Co., Ltd.)

Document 3: WO 2005/094988 A1 (Aisin Seiki Co., Ltd.)

1. As all required additional search fees were timely paid by the applicant, this international search report covers all searchable claims.
2. As all searchable claims could be searched without effort justifying additional fees, this Authority did not invite payment of additional fees.
3. As only some of the required additional search fees were timely paid by the applicant, this international search report covers only those claims for which fees were paid, specifically claims Nos.:

4. No required additional search fees were timely paid by the applicant. Consequently, this international search report is restricted to the invention first mentioned in the claims; it is covered by claims Nos.:

Remark on Protest

- The additional search fees were accompanied by the applicant's protest and, where applicable, the payment of a protest fee.
- The additional search fees were accompanied by the applicant's protest but the applicable protest fee was not paid within the time limit specified in the invitation.
- No protest accompanied the payment of additional search fees.

国際調査報告		国際出願番号 PCT/J P 2 0 1 1 / 0 6 1 4 6 8	
A. 発明の属する分野の分類 (国際特許分類 (IPC)) Int.Cl. C01B3/40(2006.01)i, B01J23/755(2006.01)i, B01J23/847(2006.01)i, B01J23/89(2006.01)i, B01J27/053(2006.01)i, B01J27/128(2006.01)i, B01J27/13(2006.01)i, B01J37/08(2006.01)i, H01M8/06(2006.01)i, H01M8/10(2006.01)n			
B. 調査を行った分野 調査を行った最小限資料 (国際特許分類 (IPC)) Int.Cl. C01B3/40, B01J23/755, B01J23/847, B01J23/89, B01J27/053, B01J27/128, B01J27/13, B01J37/08, H01M8/06, H01M8/10			
最小限資料以外の資料で調査を行った分野に含まれるもの 日本国実用新案公報 1922-1996年 日本国公開実用新案公報 1971-2011年 日本国実用新案登録公報 1996-2011年 日本国登録実用新案公報 1994-2011年			
国際調査で使用した電子データベース (データベースの名称、調査に使用した用語) JSTPlus (JDreamII)			
C. 関連すると認められる文献			
引用文献の カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示	関連する 請求項の番号	
X A	JP 2008-056539 A (触媒化成工業株式会社) 2008.03.13, 【特許請求の範囲】、【0001】 - 【0010】、 【0017】、【0018】、【0051】 - 【0055】、【実施例】 (ファミリーなし)	1, 3, 5-11, 13 2, 4, 12	
X A	JP 2008-104906 A (触媒化成工業株式会社) 2008.05.08, 【特許請求の範囲】、【0001】 - 【0009】、 【0031】、【0032】、実施例3 (ファミリーなし)	1, 3, 5-10, 13 2, 4, 11, 12	
<input checked="" type="checkbox"/> C欄の続きにも文献が列挙されている。 <input type="checkbox"/> パテントファミリーに関する別紙を参照。			
* 引用文献のカテゴリー 「A」特に関連のある文献ではなく、一般的技術水準を示すもの 「E」国際出願日前の出願または特許であるが、国際出願日以後に公表されたもの 「L」優先権主張に疑義を提起する文献又は他の文献の発行日若しくは他の特別な理由を確立するために引用する文献 (理由を付す) 「O」口頭による開示、使用、展示等に言及する文献 「P」国際出願日前で、かつ優先権の主張の基礎となる出願		の日の後に公表された文献 「T」国際出願日又は優先日後に公表された文献であって出願と矛盾するものではなく、発明の原理又は理論の理解のために引用するもの 「X」特に関連のある文献であって、当該文献のみで発明の新規性又は進歩性がないと考えられるもの 「Y」特に関連のある文献であって、当該文献と他の1以上の文献との、当業者にとって自明である組合せによって進歩性がないと考えられるもの 「&」同一パテントファミリー文献	
国際調査を完了した日 11.08.2011		国際調査報告の発送日 30.08.2011	
国際調査機関の名称及びあて先 日本国特許庁 (ISA/J P) 郵便番号100-8915 東京都千代田区霞が関三丁目4番3号		特許庁審査官 (権限のある職員) 佐藤 哲	4 G 3 9 4 7
		電話番号 03-3581-1101 内線	3 4 1 6

国際調査報告		国際出願番号 PCT/J P 2 0 1 1 / 0 6 1 4 6 8
C (続き) . 関連すると認められる文献		
引用文献の カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示	関連する 請求項の番号
X A	WO 2005/094988 A1 (アイシン精機株式会社) 2005.10.13, 【特許請求の範囲】, 第3頁第10行-第4頁第14行, 第6頁第18-30行, 【実施例】 & JP 4185952 B & US 2006/0160697 A1 & CN 1819871 A	1, 3, 5-10, 13 2, 4, 11, 12

国際調査報告

国際出願番号 PCT/J P 2 0 1 1 / 0 6 1 4 6 8

第II欄 請求の範囲の一部の調査ができないときの意見 (第1ページの2の続き)

法第8条第3項 (PCT17条(2)(a))の規定により、この国際調査報告は次の理由により請求の範囲の一部について作成しなかった。

1. 請求項 _____ は、この国際調査機関が調査することを要しない対象に係るものである。つまり、
2. 請求項 _____ は、有意義な国際調査をすることができる程度まで所定の要件を満たしていない国際出願の部分に係るものである。つまり、
3. 請求項 _____ は、従属請求の範囲であってPCT規則6.4(a)の第2文及び第3文の規定に従って記載されていない。

第III欄 発明の単一性が欠如しているときの意見 (第1ページの3の続き)

次に述べるようにこの国際出願に二以上の発明があるときの国際調査機関は認めた。

請求項1に係る発明の技術的特徴は、文献1-3に記載されているように公知である。そうすると、請求項1-13は、請求項1-5、13の主発明と、それ以外の請求項の発明とに区分されるから、請求項1-13は二以上の発明を含むものである。

文献1：JP 2008-056539 A (触媒化成工業株式会社)
 文献2：JP 2008-104906 A (触媒化成工業株式会社)
 文献3：WO 2005/094988 A1 (アイシン精機株式会社)

1. 出願人が必要な追加調査手数料をすべて期間内に納付したので、この国際調査報告は、すべての調査可能な請求項について作成した。
2. 追加調査手数料を要求するまでもなく、すべての調査可能な請求項について調査することができたので、追加調査手数料の納付を求めなかった。
3. 出願人が必要な追加調査手数料を一部のみしか期間内に納付しなかったため、この国際調査報告は、手数料の納付のあった次の請求項のみについて作成した。
4. 出願人が必要な追加調査手数料を期間内に納付しなかったため、この国際調査報告は、請求の範囲の最初に記載されている発明に係る次の請求項について作成した。

追加調査手数料の異議の申立てに関する注意

- 追加調査手数料及び、該当する場合には、異議申立手数料の納付と共に、出願人から異議申立てがあった。
- 追加調査手数料の納付と共に出願人から異議申立てがあったが、異議申立手数料が納付命令書に示した期間内に支払われなかった。
- 追加調査手数料の納付はあったが、異議申立てはなかった。

様式PCT/ISA/210 (第1ページの続葉(2)) (2009年7月)

フロントページの続き

(81)指定国 AP(BW, GH, GM, KE, LR, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), EA(AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), EP(AL, AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, LV, MC, MK, MT, NL, NO, PL, PT, RO, RS, SE, SI, SK, SM, TR), OA(BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG), AE, AG, AL, AM, AO, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BH, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, CL, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DO, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, GT, HN, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KM, KN, KP, KR, KZ, LA, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LY, MA, MD, ME, MG, MK, MN, MW, MX, MY, MZ, NA, NG, NI, NO, NZ, OM, PE, PG, PH, PL, PT, RO, RS, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, ST, SV, SY, TH, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, ZA, ZM, ZW

(出願人による申告)平成20年独立行政法人新エネルギー・産業技術開発機構「固体高分子形燃料電池実用化戦略的技術開発/劣化機構解析とナノテクノロジーを融合した高性能セルのための基礎的材料研究」に関する委託研究、産業技術力強化法第19条の適用を受ける特許出願

- (72)発明者 渡辺 政廣
山梨県甲府市武田四丁目4番37号 国立大学法人山梨大学内
- (72)発明者 山下 壽生
山梨県甲府市武田四丁目4番37号 国立大学法人山梨大学内
- (72)発明者 八木 清
山梨県甲府市武田四丁目4番37号 国立大学法人山梨大学内
- (72)発明者 陳 愛華
山梨県甲府市武田四丁目4番37号 国立大学法人山梨大学内

Fターム(参考) 4G140 EA03 EA06 EB32 EB36
4G169 AA08 BA01A BA01B BA04A BA04B BB04A BB04B BC54A BC54B BC68A
BC68B BC70A BC70B BC75A BD01A BD01B BD02A BD02B BD03A BD03B
BD06A BD06B BD12A BD12B CC22 CC31 EA01Y EA18 EC27 FA01
FB06 FB30 FB44
5H026 AA06
5H027 AA06 BA01 BA16

(注)この公表は、国際事務局(WIPO)により国際公開された公報を基に作成したものである。なおこの公表に係る日本語特許出願(日本語実用新案登録出願)の国際公開の効果は、特許法第184条の10第1項(実用新案法第48条の13第2項)により生ずるものであり、本掲載とは関係ありません。