



СОЮЗ СОВЕТСКИХ
СОЦИАЛИСТИЧЕСКИХ
РЕСПУБЛИК

(19) SU (11) 1552436 A1

ГОСУДАРСТВЕННЫЙ КОМИТЕТ
ПО ИЗОБРЕТЕНИЯМ И ОТКРЫТИЯМ
ПРИ ГННТ СССР

ОПИСАНИЕ ИЗОБРЕТЕНИЯ и АВТОРСКОМУ СВИДЕТЕЛЬСТВУ

- (46) 07.12.92. Бюл. № 45.
(21) 4374173/23-04
(22) 01.02.88
(72) В.В.Лукин, М.Л.Коцарь, В.В.Батеев, А.Н.Иванов, В.В.Кокорев, О.В.Крюков, Н.Н.Кузнецова, А.И.Мухачев, Н.Ю.Лепинка, С.Н.Сысюев, С.И.Хаджиев и И.Л.Шейтлин.
- (56) Селезнев В.Н., Коцарь М.Л. Термодинамика. Получение лигатур циркония с алюминием металлотермическим восстановлением тетрафторида циркония. Материалы созвездания по вопросам получения и исследования свойств чистых металлов. - Харьков, 1977, с.35-57.

Авторское свидетельство СССР № 663426, кл. В 01 Я 31/00, 1977.

(54) СПОСОБ ПОЛУЧЕНИЯ ИНТЕРМЕТАЛЛИЧЕСКОГО КАТАЛИЗАТОРА ДЛЯ ГИДРОДЕГИДРОГЕНИЗАЦИИ УГЛЕВОДОРОДОВ И ГИДРИРОВАНИЯ МОНООКСИДА УГЛЕРОДА

(57) Изобретение относится к катали-

тической химии, в частности к получению интерметаллического катализатора для гидродегидрогенизации углеводородов и гидрированияmonoоксида углерода. Цель - получение катализатора с повышенной активностью. Получение ведут сплавлением тетрафторида циркония с вторым компонентом, включаяшим медь или металлы из группы железа или их соединения, предпочтительно из группы оксидов или фторидов или их смесей с содержанием оксидов 1-99 мас.% в пересчете на металлы, с образованием интерметаллического соединения. Последнее насыщают водородом при 200-300°С и термообрабатывают в интервале 300-400°С. Сплавление ведут путем кальциетермического восстановления компонентов. Новый катализатор имеет удельную поверхность в 40-50 раз выше, чем известный, что приводит к увеличению скорости образования целевого продукта в 1,5-4 раза. 1 з.п., 2 табл.

Изобретение относится к приготовлению интерметаллических катализаторов для процессов гидродегидрогенизации углеводородов и гидрирования monoоксида углерода.

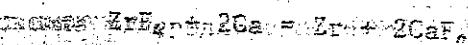
Целью изобретения является получение катализатора с повышенной активностью за счет использования метода приготовления интерметаллического соединения и новых компонентов.

Изобретение иллюстрируется следующими примерами.

Пример 1. Порошок тетрафторида циркония (2231 г) и 784 г никеля смешивают с 1229 г стружки кальция и загружают в тигель из силицированного графита, помещенный в реторту из нержавеющей стали. В верхнюю часть шихты вводят спираль запального устройства, герметично закрывают реторту крышкой, дважды последовательно вакуумируют реторту до остаточного давления 13,3 Па и заполняют аргоном до избыточного давления 50-100 Па. Пр-

С 1 2 4 3 6

пусканием тока через спираль запального устройства инициируют процесс самораспространяющейся кальцинетермической восстановительной плавки, для которой используется теплоэкзотермических реакций восстановления циркония и других металлов

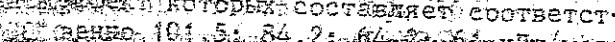


давление 553,5 кПа/г.ст Zr

и катализатором на основе ИМС

термическими являются также ре-

акции образования интерметаллидов



который составляет соответст-

венно 101,5; 84,2; 64,2; 65 кДж/моль

(табл. 1, пример 65) способу.

В результате плавки образуются

жидкая металлическая и шаховая фазы,

не сцепляющиеся по плотности. Продук-

ты плавки охлаждают, выгружают из

тигеля и отделяют слиток от шлака.

Слиток интерметаллического соеди-

нения (ИМС) массой 1865 г обрабатывают на

кусочки размером $10 \times 10 \times 10$ мм и на-

сыпают водородом при давлении

0,1 МПа и температуре 20–300°C. Вре-

мя обработки водородом 2 ч. Состав

гидрида $\text{ZrNiH}_{2.5}$. Гидрид ИМС 3 г на-

ходится в кварцевом реакторе длиной

150 мм диаметром 10 мм в течение

1,5 ч при 300–400°C. После термообра-

ботки состав катализатора отражает

формулу $\text{ZrNiH}_{0.5}$.

Остальные составы катализатора го-

тят аналогичным образом.

Примеры получения ИМС циркония с

медию или металлом из группы железа,

когда в качестве источника второго

компонента используют оксиды или фто-

риды, или их смеси, приведены в

табл. 1. Состав катализаторов после

термообработки приведен в табл. 2.

Во всех образцах катализаторов

после термообработки поверхность

обогащается активным компонентом:

Ni ; Co ; Cu или Fe соответственно.

В пределах составов гидридов, указанных в табл. 1, количество водорода в

исходных образцах оказывает влияние

именно на формирование активной по-

верхности. Каталитическая активность

всех образцов зависит от состава ак-

тивной поверхности, которая формирует

ется в процессе термообработки. При

одинаковом составе гидрида актив-

ность катализатора не меняется,

при получении ИМС применяются ме-

ди, оксиды, фториды или их смеси

Полученный катализатор использу-

ется в процессе гидродегидрогенизации

леводородов или гидрогенизации ме-

ксикса углеродатов.

В табл. 2 приведены условия ис-

тания катализаторов на основе ИМС,

полученных в примере 65 и путем

сплавления циркония со вторым мета-

лом в атмосфере гелия в дуговой пе-

насыщении ИМС водородом при 20–

300°C с последующей термообработкой

гидрида при 300–400°C по известному

способу.

Как видно из табл. 2, катализатор на основе ИМС, полученные кальцине-
термическим восстановлением тетрафто-
рида циркония, имеют удельную поверх-
ность в 40–50 раз выше, чем в прото-
типе, что приводит к увеличению ско-
рости образования целевого продукта
в 1,5–4 раза.

Ф о р м у л а изобр ет е н и я:

1. Способ получения интерметалли-
ческого катализатора для гидродегид-
рогенизации углеводородов и гидриро-
вания монооксида углерода путем сплав-
ления цирконийсодержащего вещества со
вторым компонентом, включающим медь или
металлы группы железа, с образованием
интерметаллического соединения, с по-
следующим насыщением его водородом
при 200–300°C и термообработкой в ин-
тервале 300–400°C, отличаю-
щийся тем, что, с целью получения
катализатора с повышенной активно-
стью, в качестве цирконийсодержащего
вещества используют тетрафторид цир-
кония, в качестве второго компонента –
указанные металлы или их соединения
и сплавление ведут путем кальцине-
термического восстановления компо-
нентов.

2. Способ по п. 1, отличаю-
щийся тем, что в качестве второ-
го компонента используют соединения
указанных металлов из группы оксидов
или фторидов или их смесей с содер-
жанием оксидов 1–99 мас.% в перес-
чете на металлы.

Таблица 1

Выход ИМС в результате кальциетермической восстановительной плавки тетрафторида циркония (ТФЦ) и вещества, содержащего второй металл и состав гидрида ИМС после насыщения водородом:

Пример	ИМС	Исходные материалы, г			Масса слитка, г	Выход, %	Состав гидрида ИМС после насыщения водородом (0,1 МПа 20-300°C, 2 ч)
		ТФЦ	Са.	Вещество, содержащее второй металл			
1	ZrNi	2231	1229	Ni-784	1865	93,2	ZrNiH _{2,8}
2	ZrNi	2231	1845	NiO-999	1575	78,8	ZrNiH _{2,5}
3	ZrNi	2231	2152	Ni ₂ O ₃ -1104	1520	76,0	ZrNiH _{2,6}
4	ZrNi	2231	1845	NiF ₂ -1291	1600	80,0	ZrNiH _{2,2}
5	ZrNi	2231	1235	Ni-776(99%)	1882	94,1	ZrNiH _{2,7}
				NiO-10			
6	ZrNi	2231	1537	Ni-392(50%)	1825	91,2	ZrNiH _{2,2}
				NiO-499			
7	ZrNi	2231	1839	Ni-7,8(1%)	1610	80,5	ZrNiH _{2,1}
				NiO-989			
8	ZrNi	2231	1238	Ni-776(99%)	1842	92,1	ZrNiH _{2,3}
				Ni ₂ O ₃ -11			
9	ZrNi	2231	1676	Ni-404(51,5%)	1860	93,0	ZrNiH _{2,3}
				Ni ₂ O ₃ -536			
10	ZrNi	2231	2143	Ni-7,8(1%)	1548	77,4	ZrNiH _{2,0}
				Ni ₂ O ₃ -1093			
11	ZrNi	2231	1235	Ni-776(99%)	1892	94,6	ZrNiH _{2,5}
				NiF ₂ -12,8			
12	ZrNi	2231	1537	Ni-392(50%)	1904	95,2	ZrNiH _{2,3}
				NiF ₂ -646			
13	ZrNi	2231	1838	Ni-7,8(1%)	1614	80,7	ZrNiH _{2,1}
				NiF ₂ -1278			
14	ZrNi	2231	1845	NiO-989(99%)	1586	79,3	ZrNiH _{2,4}
				NiF ₂ -12,8			
15	ZrNi	2231	1845	NiO-499(50%)	1608	80,4	ZrNiH _{2,5}
				NiF ₂ -646			
16	ZrNi	2231	1845	NiO-10(1%)	1592	79,6	ZrNiH _{2,0}
				NiF ₂ -1278			
17	ZrCo	2229	1228	Co-785	1660	83,0	ZrCoH _{2,9}
18	ZrCo	2229	1842	CoO-998	1704	85,2	ZrCoH _{2,7}
19	ZrCo	2229	2149	Co ₂ O ₃ -1105	1690	84,5	ZrCoH _{2,4}
20	ZrCo	2229	1842	CoF ₂ -1291	1776	88,8	ZrCoH _{2,4}
21	ZrCo	2229	1234	Co-777(99%)	1670	83,5	ZrCoH _{2,8}
				CoO-10,2			
22	ZrCo	2229	1535	Co-392(50%)	1794	89,7	ZrCoH _{2,6}
				CoO-500			
23	ZrCo	2229	11836	Co-7,8(1%)	1726	86,3	ZrCoH _{2,9}
				CoO-988			
24	ZrCo	2229	1237	Co-777(99%)	1672	83,6	ZrCoH _{2,4}
				Co ₂ O ₃ -11,3			
25	ZrCo	2229	1689	Co-392(50%)	1758	87,9	ZrCoH _{2,1}
				Co ₂ O ₃ -55,3			

Продолжение табл.

Пример	ИМС Выход	Исходные материалы, г	Масса слитка, г	Выход, %	Состав гидрида ИМС после насы- щения водородом (0,1 МПа 20- 300°C, 2 ч)
26 ZrCo	2229	2140 Co-7,8(1%) Co ₂ O ₃ -1094	1704	85,2	ZrCoH _{2,6}
27 ZrCo	2229	1234 Co-777(99%) CoF ₂ -13,2	1690	84,5	ZrCoH _{2,7}
28 ZrCo	2229	1535 Co-392(50%) CoF ₂ -646	1802	90,1	ZrCoH _{2,3}
	2229	1836 Co-7,8(1%) CoF ₂ -1278	1772	88,6	ZrCoH _{2,4}
29 ZrCo	2229	1842 CoO-988(99%) CoF ₂ -13,2	1708	85,4	ZrCoH _{2,4}
30 ZrCo	2229	1842 CoO-500(50%) CoF ₂ -646	1756	87,8	ZrCoH _{2,2}
31 ZrCo	2229	1842 CoO-10,2(1%) CoF ₂ -1278	1782	89,1	ZrCoH _{2,2}
32 Zr ₂ Fe	2811	1548 Fe-468	1700	85,0	Zr ₂ FeH _{2,0}
33 Zr ₂ Fe	2811	1934 FeO-602	1810	90,5	Zr ₂ FeH _{1,8}
34 Zr ₂ Fe	2811	2128 Fe ₂ O ₃ -669	1780	89,0	Zr ₂ FeH _{1,4}
35 Zr ₂ Fe	2811	1934 FeF ₃ -786	1826	91,3	Zr ₂ FeH _{1,5}
36 Zr ₂ Fe	2811	2128 FeF ₃ -946	1842	92,1	Zr ₂ FeH _{1,5}
37 Zr ₂ Fe	2811	1552 Fe-463(99%)	1728	86,4	Zr ₂ FeH _{1,7}
38 Zr ₂ Fe	2811	1741 FeO-6,4	1774	88,7	Zr ₂ FeH _{1,5}
39 Zr ₂ Fe	2811	1741 Fe-234(50%)	1774	88,7	Zr ₂ FeH _{1,5}
	2811	2121 FeO-301	1770	88,5	Zr ₂ FeH _{1,6}
40 Zr ₂ Fe	2811	1552 Fe-4,7	1724	86,2	Zr ₂ FeH _{1,5}
	2811	1552 Fe ₂ O ₃ -662	1724	86,2	Zr ₂ FeH _{1,5}
41 Zr ₂ Fe	2811	1741 Fe-463(99%)	1792	89,6	Zr ₂ FeH _{1,4}
	2811	1741 FeF ₃ -8,4	1792	89,6	Zr ₂ FeH _{1,4}
42 Zr ₂ Fe	2811	2121 Fe-234(50%)	1724	86,2	Zr ₂ FeH _{1,5}
	2811	2121 FeF ₃ -393	1724	86,2	Zr ₂ FeH _{1,5}
43 Zr ₂ Fe	2811	1934 Fe-4,7(1%)	1724	86,2	Zr ₂ FeH _{1,5}
	2811	1934 FeF ₃ -936	1724	86,2	Zr ₂ FeH _{1,5}
44 Zr ₂ Fe	2811	1934 FeO-596(99%)	1818	90,9	Zr ₂ FeH _{1,4}
	2811	1934 FeF ₃ -7,9	1818	90,9	Zr ₂ FeH _{1,4}
45 Zr ₂ Fe	2811	1934 FeO-301(50%)	1886	93,8	Zr ₂ FeH _{1,4}
	2811	1934 FeF ₃ -393	1886	93,8	Zr ₂ FeH _{1,4}
46 Zr ₂ Fe	2811	1934 FeO-6(1%)	1854	92,7	Zr ₂ FeH _{1,2}
	2811	1934 FeF ₃ -778	1854	92,7	Zr ₂ FeH _{1,2}
47 Zr ₂ Fe	2811	2128 Fe ₂ O ₃ -669(99%)	1806	90,3	Zr ₂ FeH _{1,1}
	2811	2128 FeF ₃ -9,5	1806	90,3	Zr ₂ FeH _{1,1}
48 Zr ₂ Fe	2811	2128 Fe ₂ O ₃ -335(50%)	1870	93,5	Zr ₂ FeH _{1,3}
	2811	2128 FeF ₃ -9,5	1870	93,5	Zr ₂ FeH _{1,3}
49 ZrCu	2163	1191 Fe ₂ O ₃ -6,7(1%)	1848	92,4	Zr ₂ FeH _{1,4}
	2163	1191 FeF ₃ -936	1848	92,4	Zr ₂ FeH _{1,4}
50 ZrCu	2163	1489 Cu-821	1740	87,0	ZrCuH _{2,0}
	2163	1489 CuO-924	1862	93,1	ZrCuH _{1,8}
51 ZrCu	2163	1786 CuO-1028	1568	78,4	ZrCuH _{1,7}

Продолжение табл. 1

Пример	ИМС	Исходные материалы, г			Масса слитка, г	Выход, %	Состав гидрида ИМС после насыщения водородом (0,1 МПа 20-300° С, 2 ч)
		ТФЦ	Са	Вещество, содержащее второй металл			
52	ZrCu	2163	1489	CuF-1066	1006	80,3	ZrCuH _{4,4}
53	ZrCu	2163	1786	CuF ₂ -1312	1628	81,4	ZrCuH _{4,5}
54	ZrCu	2163	1194	Cu-813(99%)	1784	89,2	ZrCuH _{4,6}
				Cu ₂ O-9,0			
55	ZrCu	2163	1426	Cu-492(60%)	1880	94,9	ZrCuH _{4,4}
				CuO-411			
56	ZrCu	2163	1486	Cu-8,2(1%)	1850	92,5	ZrCuH _{4,4}
				Cu ₂ O-915			
57	ZrCu	2163	1194	Cu-813(99%)	1772	88,6	ZrCuH _{4,5}
				CuF-10,4			
58	ZrCu	2163	1340	Cu-410(50%)	1864	93,9	ZrCuH _{4,5}
				CuF-534			
59	ZrCu	2163	1780	Cu-8,2(1%)	1654	82,7	ZrCuH _{4,3}
				CuF ₂ -1299			
60	ZrCu	2163	1489	Cu ₂ O-915(99%)	1804	90,2	ZrCuH _{4,5}
				CuF-10,7			
61	ZrCu	2163	1489	Cu ₂ O-462(50%)	1716	85,8	ZrCuH _{4,4}
				CuF-533			
62	ZrCu	2163	1489	Cu ₂ O-9,2(1%)	1630	81,5	ZrCuH _{4,2}
				CuF-1055			
63	ZrCu	2163	1786	CuO-1018(99%)	1586	79,3	ZrCuH _{4,4}
				CuF ₂ -13,1			
64	ZrCu	2163	1786	CuO-514(50%)	1612	80,6	ZrCuH _{4,2}
				CuF ₂ -656			
65	ZrCu	2163	1786	CuO-10,3(1%)	1582	79,1	ZrCuH _{4,2}
				CuF ₂ -1299			

Таблица 2
Результаты испытания катализаторов на основе ИМС в реакциях гидро-дегидрогенезации углеводо-
ров и гидрогенезации ионотропного углерода

ИМС, со- состав катали- затора	Характеристика катализатора			Процесс гидро-дегидрогенезации						
	режим термо- обработки	состав катали- затора после термо- обре- ботки	удель- ная по- важа- емость, м ² /г	масса ката- лизатора, г	исходный материал	темпер- атура, °С	расход, моль/с	продукты реакции, моль/1	степень превра- щения,	скорость образова- ния впе- ненного про- цесса, моль/с
ZrNi (прототип)	300 1,5	ZrNiH _{4,5}	1	3	n-Гексан	300	1·10 ⁻³	8·10 ⁻²	Нетан-70,4 Этан-6,4 Пропан-7,0 Бутан-7,7 Пентан-8,5	30 0,5
ZrNi	300 1,5	ZrNiH _{4,7}	50	3	n-Гексан	300	1·10 ⁻³	8·10 ⁻²	Нетан-70,4 Этан-6,4 Пропан-7,0 Бутан-7,7 Пентан-8,5	100 2
ZrCo (прототип)	300 2,5	ZrCoH _{4,5}	0,6	1,5	Толуол	200	3·10 ⁻⁴	8·10 ⁻²	Бензоликло- гексан	40 11,7·10 ³
ZrCo	300 2,5	ZrCoH _{0,4}	43	1,5	Толуол	200	5·10 ⁻²	8·10 ⁻²	TG кк	160 18,5·10 ³
Zr ₂ Fe (прототип)	400 1,5	Zr ₂ FeH _{3,5}	0,8	0,5	Бензо- тексан	400	1·10 ⁻²	-	Бензол-75	32 1,5
Zr ₂ Fe	400 1,5	Zr ₂ FeH _{4,2}	32	0,5	Бензо- тексан	400	1·10 ⁻²	-	Бензол-80	75 2,2

Продолжение табл. 2

Характеристика катализатора					Процесс гидро-дегидратации					
№ п/п	режим термообработки	вес катализатора, г	удельная масса катализатора, кг/м³	исходный материал	температура, °С	расход исходного материала, моль/ч	продукты реакции, моль/ч	степень превращения, %	скорость образования пенообразующего продукта, моль/ч	
2-Си (прототип)	350	1,5	2200±30±0,3	CO-18 с6.2 H ₂ -7 с6.2 CO-5 с6.3 N ₂ -6 с6.2	280	1,2·10 ⁻³ 0,3	Метанол	10	5,6·10 ⁻³	
2-Си	350	1,5	2200±30±0,3	CO-18 с6.2 H ₂ -7 с6.3 CO-5 с6.3 N ₂ -6 с6.2	280	1,2·10 ⁻³ 0,3	то же	10	19,3·10 ⁻³	

Составитель Т.Белослудова

Редактор Т.Иванова Техред Н.Сердюкова

Корректор С.Черни

Заказ 1104 Тираж Подписьное
 ВНИИИ Государственного комитета по изобретениям и открытиям при ГКНТ СССР
 113035, Москва, Ж-35, Раушская наб., д. 4/5

Производственно-издательский комбинат "Патент", г.Ухтовород, ул. Гагарина, 101