# Erteilt auf Grund des Ersten Überleitungsgesetzes vom 8. Juli 1949 (WiGBl. S. 175)

### BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



AUSGEGEBEN AM 10. JUNI 1955

### **DEUTSCHES PATENTAMT**

## PATENTSCHRIFT

Nn. 928 764
KLASSE 12 0 GRUPPE 103

St 1677 IVd/120

Dr. Herbert Kölbel, Homberg/Ndrh. und Dr. Ernst Ruschenburg, Utfort sind als Erfinder genannt worden

Rheinpreußen Aktiengesellschaft für Bergbau und Chemie, Homberg/Ndrh.

# Verfahren zur Herstellung von Eisenkatalysatoren zur Kohlenwasserstoffsynthese

Zusatz zum Patent 765 512

Patentiert im Gebiet der Bundesrepublik Deutschland vom 27. November 1940 an Der Zeitraum vom 8. Mai 1945 bis einschließlich 7. Mai 1950 wird auf die Patentdauer nicht angerechnet (Ges. v. 15.7, 1951)

> Das Hauptpatent hat angefangen am 25. Mai 1940 Patentanmeldung bekanntgemacht am 16. April 1953 Patenterteilung bekanntgemacht am 12. Mai 1955

Die Erfindung betrifft eine Weiterentwicklung des Verfahrens nach Patent 765 512, das die Herstellung von Eisenkontakten für die Kohlenwasserstoffsynthese durch Reduktion von Kohlenoxyd mit Wasserstoff unter Verwendung von Oxyden, Hydroxyden oder Carbonaten des Calciums, Strontiums, Magnesiums oder Bariums zum Gegenstand hat. Die Weiterbildung bezieht sich insbesondere auf die Verwendung von in der Natur vorkommenden Erdalkalimineralien ohne vorherige Reinigung derselben, z. B. durch nasse Aufbereitung.

Es wurde nämlich gefunden, daß die Katalysatoren nach dem Hauptpatent sich auch in der Weise herstellen lassen, daß erfindungsgemäß Fällungsmittel für die Eisensalzlösungen natürlich vorkommender Erdalkaliminerale, wie Magnesit, Dolomit, Kalkspat, Marmor, Aragonit oder Witherit, verwendet werden. An Stelle der natürlich vorkommenden Minerale können auch künstliche Gemische von Stoffen entsprechender Art, also natürlichen oder technischen Ursprungs, verwendet werden, z. B. Magnesit mit technischem Calciumoxyd

35

bzw. -carbonat oder Kalkstein mit technischem Magnesiumoxyd bzw. Magnesiumcarbonat, derart, daß das Verhältnis von CaO: MgO dem des natürlichen gebrannten oder auch ungebrannten Dolomits entspricht. Dieser Befund ist deswegen so überraschend, weil die Verwendung von Erdalkaliverbindungen bisher an sich schon als schädlich angesehen wurde bzw. keine besonderen Vorteile brachte. Daß darüber hinaus auch solche Erdalkaliverbindungen in Form der beispielsweise genannten Mineralien verwendet werden können, die außer diesen eine ganze Reihe von Verunreinigungen und Kontaktgiften von Natur aus in sich tragen, ist gänzlich neu und steht im völligen Gegensatz zu den nach dem Stande der Technik vorhandenen Erfahrungen. Erdalkaliminerale enthalten 10% und mehr Verunreinigungen, darunter typische Kontaktgifte, wie Phosphor, Schwefel oder Silicium, von denen bekannt ist, daß sie schon in geringsten Konzentrationen Eisenkatalysatoren für die Herstellung von Kohlenwasserstoffen auf das empfindlichste schädigen und deren Aktivität lahmlegen. Demgegenüber werden trotz dieser Erfahrungen nach dem vorliegenden Verfahren Eisenkatalysatoren erhalten, die hohe Ausbeuten am Kohlenwasserstoffen erzielen lassen und neben einer langen Lebensdauer eine bemerkenswerte mechanische Festigkeit und einen hohen Verflüssigungsgrad aufweisen. Ein besonderer Vorzug dieser Katalysatoren ist noch in der Wirkungsweise der erfindungsgemäßen Katalysatoren zu erblicken. Die Kohlenwasserstoffsynthese verläuft im allgemeinen nach den Gleichungen

$$CO + 2H_2 = CH_2 + H_2O$$
(vornehmlich bei Kobalt) (A)

$$2CO + H_2 = CH_2 + CO_2$$
 (vornehmlich bei Eisen) (B)

Bei dem soeben gekennzeichneten Verfahren resultierten Katalysatoren, bei denen der Anteil der Reaktion (A) an der Gesamtproduktion von Kohlenwasserstoffen (CH<sub>2</sub>) weitaus größer war, als bisher an Eisenkatalysatoren bekannt. Damit ist gleichzeitig eine Erhöhung der Kohlenwasserstoffausbeute je Gramm je Kubikmeter CO + H<sub>2</sub> gegeben, da im Falle der Reaktion (B) immer nur die Hälfte der vorhandenen Kohlenoxydmenge in Kohlenwasserstoffe umgesetzt werden kann.

Die zur Verwendung kommenden Erdalkalimineralien können vorher einer thermischen Behandlung, z. B. durch Erhitzen ohne oder mit Überleiten von Gasen, wie Wasserstoff, Stickstoff, oder überhitztem Wasserdampf, unterworfen werden. Der Zusatz an Erdalkalimineralien kann ein Vielfaches der dem Eisengehalt entsprechenden Menge betragen. Es ist besonders vorteilhaft, die Mineralien in solchen Mengen anzuwenden, daß deren Erdalkaligehalt die dem vorhandenen fällbaren Eisengehalt äquivalente Menge nicht überschreitet. Wenn man nämlich bei der Fällung von Eisenkatalysatoren von Eisensalzlösungen, wie Eisennitrat oder Eisenchlorid, ausgeht, dann wird das Erdalkalimineral, wie Dolomit, in diesen Eisensalzlösungen gelöst und

das Eisen teilweise oder vollständig ausgefällt und erst durch das carbonathaltige Fällungsmittel, wie 5z. B. Natriumcarbonat, der Erdalkaligehalt des Minerals in feinverteilter Form ausgefällt. Dieses Fällungsverfahren von Eisen und Erdalkalizusätzen bedingt die außerordentliche Kornfestigkeit und hohe Aktivität des Katalysators. Eine größere Menge 70 als die dem Eisengehalt äquivalente Menge an Erdalkalien in Form der Mineralien hat den Nachteil, daß sich das Erdalkali des Minerals nicht vollständig in der Eisensalzlösung auflöst und der Kontakt durch Einlagerung der ungelösten Mineralbestandteile lockerer wird.

Es ist bekannt, daß bei trägerfreien Eisenkatalysatoren und den bisher bekanntgewordenen Eisenträgerkatalysatoren der Kohlenwasserstoffsynthese aus Kohlenoxyd und Wasserstoff durch erhöhten 80 Zusatz von Alkalien sowohl die Aktivität wie die Bildung fester Paraffinkohlenwasserstoffe gesteigert wird. Die Steigerung der Aktivität auf diesem Wege hatte aber bisher immer eine Verkürzung der Lebensdauer des Katalysators durch vorzeitige Ermüdung zur Folge und damit keine Aussicht auf eine wirtschaftliche Verwertung der durch den erhöhten Alkaligehalt gegebenen Vorteile (Ges. Abh. z. Kenntnis. der Kohle, 10, S. 387 bis 392 [1930]. Außerdem ist es bekannt, daß durch die bevorzugte 90 Bildung hochmolekularer Paraffine bei den trägerfreien und den bisher bekanntgewordenen Trägereisenkatalysatoren die an sich schon vorhandene Neigung zu Verstopfungen der Kontaktrohre durch Quellung und Verwitterung des Eisenkatalysator- 95 kornes noch erhöht wird.

Es hat sich nun überraschenderweise gezeigt, daß die erfindungsgemäßen Katalysatoren die Vorteile des erhöhten Alkalizusatzes, wie Steigerung der Aktivität und bevorzugte Paraffinbildung, auf- 100 weisen, aber ohne daß vorzeitige Ermüdung in der Aktivität oder Kornveränderungen, die zu Verstopfungen führen können, eintreten. Die erfindungsgemäßen Katalysatoren zeigen ein gemäßigteres Ansprechen auf erhöhten Alkalizusatz, d. h., mit der 105 gleichen Menge Alkali wird nicht die gleiche Steigerung der Aktivität und die gleiche starke Paraffinbildung wie bei den bisher bekannten Eisenkatalysatoren erreicht. Die erfindungsgemäßen Katalysatoren brauchen größere Mengen Alkali für die 110 gleich starke Paraffinbildung, vornehmlich das 2- bis 3fache, ohne aber dafür Ermüdungserscheinungen oder Kornveränderungen aufzuweisen.

Der Vorteil der erfindungsgemäßen Katalysatoren liegt demnach auch in der Verhinderung der 115 Aktivitätserlahmung und der Kornveränderung bei erhöhtem Alkalizusatz und gestattet eine größere Variationsmöglichkeit der Menge anfallender flüssiger und fester Kohlenwasserstoffe. Während die bisher bekannten Katalysatoren durch etwas gesteigerten Alkaligehalt, 1/4 bis 1 0/0, bezogen auf metallisches Eisen, nach der Seite der vorzugsweisen Paraffinbildung umschlagen und vorzeitige Ermüdungserscheinungen zeigen und Kornveränderungen, die zu Verstopfungen führen, erleiden, 125 kann durch Variation des Alkaligehaltes zwischen

1/4 und 10 %, bezogen auf metallisches Eisen, bei den erfindungsgemäßen Katalysatoren die Paraffinbildung stetig vergrößert werden bei gleichbleibender Gesamtausbeute und ohne vorzeitige Ermüdung der Aktivität und ohne Kornveränderungen, d. h. ohne Verstopfungsgefahr für die Katalysatorräume

Die mechanische Festigkeit der Katalysatoren wird durch den Erdalkalicarbonatgehalt hervorragend beeinflußt. Man erhält ziegelharte, sehr abriebfeste Stückchen, die sich ohne Anfall von Staub leicht auf jede gewünschte Größe bringen lassen.

#### Beispiel 1

15 100 Teile Eisen in Form einer Nitratlösung werden mit 100 Teilen gegebenenfalls geglühten und feingemahlenen ungereinigten natürlichen Dolomits und ½ Teil Kupfer als Nitrat versetzt und zum Sieden erhitzt und mit kochender Sodalösung in der Eisennitratlösung äquivalenten Menge gefällt. Nach dem Filtrieren und Auswaschen wird mit 1 Teil Kaliumcarbonat alkalisiert und getrocknet.

#### Beispiel 2

100 Teile Eisen in Form einer Nitratlösung werden mit 50 Teilen gegebenenfalls geglühten und feingemahlenen ungereinigten natürlichen Magnesits und ½ Teil Kupfer als Nitrat versetzt und zum Sieden erhitzt und mit kochender Sodalösung in der Eisennitratlösung äquivalenten Menge gefällt. Nach dem Filtrieren und Auswaschen wird mit I Teil Calciumcarbonat alkalisiert und getrocknet.

#### Beispiel 3

100 Teile Eisen in Form einer Nitratlösung werden mit 120 Teilen gegebenenfalls geglühten und feingemahlenen ungereinigten natürlichen Witherits und 1/2 Teil Kupfer als Nitrat versetzt und zum Sieden erhitzt mit kochender Sodalösung in der Eisennitratlösung äquivalenten Menge gefällt. Nach dem Filtrieren und Auswaschen wird mit I Teil Calciumcarbonat alkalisiert und getrocknet.

#### Beispiel 4

45 Vergleich zwischen einem mit Calcium- und Magnesiumnitrat (Mischungsverhältnis CaO: MgO wie beim Dolomit) aus gemeinsamer Lösung gefällten (A) und einem mit Dolomit erfindungsgemäß gefällten Katalysator (B):

1. Kontaktzusammensetzung			50
•	A	В	
Eisen Dolomit bzw. Magnesium- u	nd	0 100,0 <sup>0</sup> / <sub>0</sub>	
Calciumnitrat			55
Kupfer			
Alkali			
Eisen im fertigen Katalysato	or . 30,0%	o 30,6%	
2. Betriebsbedi	ingungen		60
	A	В	••
angew. g Eisen	40	40	
Gasdurchsatz 1/h	16	16	
Synthesegas: CO/H <sub>2</sub>	1,6:1	1,6:1	
Betriebsdruck atü	12	12	65
Betriebstemperatur °C 23	30 bis 240	230 bis 240	
3. Betriebsergebnisse			
Ţ ,	A	${f B}$	
Volumprozent Gas-			70
kontraktion	20 bis 30	48 bis 50	
Volumprozent CO <sub>2</sub> im			
Endgas	25 - 37	56 - 60	
flüssige und feste Produkte			
$g/N cbm CO + H_2 \dots$	<i>7</i> 6 - 85	135 - 140	75

Lebensdauer: Während 750 Betriebsstunden erreichte der Kontakt, gemessen an Umsatz und Ausbeute, nur die vergleichsweise halbe Aktivität. Die Aktivität und der Betrieb waren nach 750 Stunden 80 unverändert.

#### PATENTANSPRUCH:

Verfahren zur Herstellung von Eisenkatalysatoren zur Kohlenwasserstoffsynthese durch Reduktion von Kohlenoxyd mit Wasserstoff unter Fällung des Eisens mit einer äquivalenten oder geringeren Menge von festen Verbindungen des Magnesiums oder der Erdalkalien, nach Patent 765 512, dadurch gekennzeichnet, daß als Fällungsmittel für die Eisensalzlösungen natürlich vorkommende Erdalkaliminerale, wie Magnesit, Dolomit, Kalkspat, Marmor, Aragonit oder Witherit, verwendet werden.