MINISTÈRE DES AFFAIRES ÉCONOMIQUES,

Générale des Communeros

SERVICE RIELLE.

de la No HAO 117

ROYAUME DE BELGIQUE



# BREVET D'INVENTION

Le Ministre des Affaires Économiques,

Vu la loi du 24 moi 1854;

Vu la convention d'unton pour la protection de la propriété industrielle;

Vu le proces-verbal dressé le 23 décembre 1940 à 12 h 15.

au Greffe du Gouvernement provincial du Brobant;

### ARRÊTE

Article 1 Il est délivré à Muhrchemie Oktiensgesellsahaft.
Article 1 Il est délivé à Chechechemie Oktionsquellachaft.  a Oberhousen - Holten (Allemagne)
ref. par l'Office Kinkpatrick, H. & C. Thecker succes, &
Brussles
un brevet d'invention pour : Inocentie pour feabriques des socides
Quas interessants ou moyen de produits d'hydrogi-
Ination de l'oxyde de carlons,
faisant l'objet d'une première demande de brevet qu'elle et déclaré avoir déposée
en Allemagne le 13 fancier 1940.
V U

Article 2. — Ce brevet lui est délivrés sans examen préalable, à ses risques et périls, sans garantie soit de la réalité, de la nouveauté ou du mérite de l'inventian, soit de l'exactitude de la description, et sans préjudice du droit des tiers.

Au present arrêté demeurera joint un des doubles de la spécification de l'invention (mémoire descriptif et eventuellement dessins) signes par l'intéressé et déposés à l'appui de sa demande de brevet.

Bruxelles, le 31 fannier 1941:

Au nom du Ministre et par délégation :

"Le Director, chef de seroige;

Le Directeur Genéral du francerca

The New Workshop Bearther & Con 427 lot

0

### ROYAUME DE BELGIQUE

MINISTÈRE DES AFFAIRES ECONOMIQUES

BREVET d'invention 0° 44011

DEMANDE DEPOSÉE, Le VI XIL 1840

BREVET ACCORDE par arrêté ministériel du 51. 1. 134

EC.

MÉMOIRE DÉSCRIPTIF

DÉPOSÉ A L'APPU! D'UNE DEMANDE

DE

#### BREVET D'INVENTION

FORMÉE PAR

la Société dite: RUHRCHEMIE AKTIENGESELLSCHAFT

pour:

Procédé pour fabriquer des acides gras intéressants au moyan de produits d'hydrogénation de l'oxyde de carbone.

Demende de prevet allemand en sa faveur du 13 janvier 1940.

On a proposé de produire des composés de carbone à teneur en oxygène en fixant de l'oxyde de carbone et de l'hydrogène sur des hydrocarbures oléfiniques. Par une oxydation subséquente on peut facilement transformer ces composés en acides carboxylés. Ce procédé est particulièrement important pour l'hydrogénation de l'oxyde de carbone car on peut de cette manière produire à partir de mélanges gazeux d'oxyde de carbone et d'hydrogène, facilement obtenables, des acides gras intéressants et leurs dérivés. Toutefois, l'inconvénient affectant une telle fabrication d'acides gras est que les produits de conversion de la synthèse de CO/H2 ne contiennent généralement

que de faibles quantités d'oléfines.

On a trouvé que par une combinaison appropriée de conditions de synthèse spéciales avec une dissociation subséquente et une oxydation appropriée on peut produire des quantités particulièrement importantes d'acides gras, qui englobent une proportion prédominante de la matière de synthèse.

Pour exécuter le nouveau procédé combiné on opère l'hydrogénation de l'oxyde de carbone dans des conditions telles qu'il se forme des quantités aussi importantes que possible de produits bouillant au-dessus de 200°. A cet effet on opère par exemple avec des matières de contact concentrées et on exécute la synthèse sous pression élevée, en circuit fermé. Il se forme alors dans une large mesure des hydrocarbures à température d'ébullition élevée, à caractère oléfinique prédominant.

Les produits de synthèse ainsi obtenus sont soumis immédiatement, ou après un fractionnement approprié, à une dissociation modérée. On opère utilement cette dissociation en ajoutant des quantités abondantes de vapeur d'eau, à des températures modérées, par exemple comprises entre 400 et 550°. On peut exécuter cette opération avec ou sans l'emploi de catalyseurs. Les produits de dissociation obtenus contiennent des quantités abondantes d'hydrocarbures oléfiniques bouillant entre 180 et 500°.

Ces mélanges d'hydrocarbures produits par dissociation sont traités ensuite au moyen de mélanges gazeux contenant de l'oxyde de carbone et de l'hydrogène. A cet effet on emploie des températures atteignant environ 200°C., des pressions élevées (par exemple de 50 à 150 atmosphères effectives) et des catalyseurs métalliques du huitième groupe du système périodique. On transforme en acides gras les alcools ou aldéhydes engendrés par fixation de gaz à l'eau, en les oxydant au moyen d'air, de gaz contenant de l'oxygène ou de gaz cédant de l'oxygènes et en employant pour cette opération des matières de contact appropriées connues en soi, qui peuvent consister en oxydes du manganèse; du cobalt ou leurs analogues.

Par le procede combiné conforme à l'invention on peut transformer sans difficulté en acides gras intéressants jusqu'à concurrence de 50% des produits de synthèse se présentant au cours de l'hydrogénation de l'oxyde de carbone. Ces acides gras offrent un intérêt tout particulier parce que leur structure moléculaire est très ramifiée. Au cours de l'oxydation des paraffines, employée jusqu'ici pour la fabrication d'acides gras synthétiques, toutes les ramifications de la molécule disparaissent et il en résulte des produits qui sont presque totalement à chaîne droite. A l'opposé de ceci, au cours de la fixation du gaz à l'eau sur des hydrocarbures oléfiniques, les ramifications moléculaires présentes sont entièrement conservées. Grace à L'oxyde de carbone, qui entre généralement dans la chaîne latérale, il se forme en plus de cela d'autres ramifications. Comme produit final on obtient des acides gras de poids moléculaire élevé, qui ont une solubilité, un effet spumescent et des propriétés de lavage beaucoup plus notables que les acides gras à chaînes droites largement représentées, seuls obtenables synthétiquement jusqu'ici.

## REVENDICATIONS

I.- Procédé pour fabriquer des acides gras intéressants avec un rendement élevé en partant des produits d'nydrogénation de l'oxyde de carbone, caractérisé en ce qu'on
exécute l'oxydation de l'oxyde de carbone de manière connue en
soi, par exemple en employant des catalyseurs concentrés et
une circulation en circuit fermé des gaz de synthèse de façon
à produire des quantités aussi importantes que possibles d'hy-

drocarbures sliphatiques bouillant au-dessus de 200°, et on dissocie ces hydrocarbures de manière connue en mélanges d'hydrocarbures bouillant entre 180 et 300°, aussi riches que possible en oléfines, par exemple en ajoutant des quantités abondantes de vapeur d'eau, après quoi on convertit les mélanges d'oléfines ainsi obtenus, en y fixant catalytiquement du gaz à l'eau ou des mélanges gazeux analogues au gaz à l'eau, et on les transforme finalement en acides gras en les oxydant au moyen d'air ou d'autres gaz contenant de l'oxygène et en employant des catalyseurs connus à cet effet.

E.- Mode de réalisation du procédé suivant la revendication l, caractérisé en ce qu'on emploie pour l'hydrogénation de l'oxyde de carbone des matières de contact concentrées et une circulation en circuit fermé des gaz de synthèse.

8.- Mode de réalisation du procédé suivant les revendications I et 2, caractérisé en ce qu'on exécute la dissociation en ajoutant des quantités abondantes de vapeur d'eau, à des températures comprises entre 400 et 550°.

4.- Procédé pour fabriquer des acides gras intéressants au moyen de produits d'hydrogénation de l'oxyde de carbone, en substance comme c'est décrit ci-dessus.

Bruxelles, le 23 décembre 1940

P. Pon. de la Soc. dite: HUHRCHEMIE AKTIENGESELL-SCHAFT

OFFICE KIRKPATRICK H. & C. PLUCKER Succrs.

lg.