Journal of Organometallic Chemistry 177 (1979) 239-244 © Elsevier Sequoia S A , Lausanne - Printed in The Netherlands

CHIMIE ORGANOMETALLIQUE

XII *. HOMOLOGATION DU METHANOL PAR DES CATALYSEURS HOMOGENES DERIVES DU RHODIUM **

H DUMAS J LEVISALLES et H RUDLER

Laboratoire de Chimie Organique, ERA No. 127 Université Pierre et Maire Curie. 75230 Paris Cedex. 05 (France)

(Reçu le 12 février 1979)

Summary

Reaction of methanol, carbon monoxide and hydrogen in the presence of a rhodium catalyst gives the homologization product, ethanol, with a selectivity of up to 50%, for a H_2/CO ratio equal to 40 A mechanism for the reaction is suggested.

Résumé

Le réaction du méthanol avec le monoxyde de carbone et l'hydrogène, en piésence d'un catalyseur au rhodium, donne le pioduit d'homologation, l'éthanol, avec une sélectivité s'élevant à 50% quand le iapport H₂/CO est égal à 40 Un mécanisme expliquant la formation des produits de la réaction est suggéré

La réaction 1 d'homologation du méthanol en éthanol a fait l'objet de travaux nombreux, en iaison notamment de son utilisation éventuelle dans l'industrie

$$CH_3OH + CO + 2 H_2 \rightarrow CH_3CH_2OH + H_2O$$
 (1)

L'éthanol ainsi produit peut en effet être converti en éthylène Bien que l'emploi de catalyseurs hétérogènes à base de fer soit décrit [1], ce sont essentiellement des catalyseurs homogènes à base de cobalt qui ont été étudiés [2—6] Ainsi le dicobalt octacarbonyle transforme à 185°C, et sous 275 bars le méthanol en éthanol avec un rendement de 29 5% [2], et une sélectivité médiocre Pour améliorer cette sélectivité l'emploi de promoteurs rodés a été

^{*} Articles précédents XI réf. 22 X réf 23

^{**} Dédié au Professeur Henn Normant à l'occasion de son 72ème anniversaire le 25 juin 1979

r	•	D	r	ĸ	Λ	U	1
Ł	٠.	15	L	1	41	U	Ŀ

No de l'essat ^a H ₂ /CO conversion de l'oxyde de carbone		2	3	1	5	6	7	8
		2 5 55	5 55	10 65	40	60	5 49	5 70
\cH	0 52	3 2	0 36	o	58	5 9	18	69
FtOH	0 038	0 037	86	20	21	21	0.062	20
AcOMe	35	29	25	29	1.5	22	45	39
\c0Et	0	0 62	24	26	trice	0	o	0.36
\cOH	30	22	17	76	0	0	1 3	21
	NcOFt AcH FtOH AcOMc AcOEt	0 65 500000 McOFt 0 NcH 0 52 FtOH 0 038 NcOMc 35 NcOEt 0	0 25 65 55 DONE MCOFt 0 0 1cH 052 32 1tOH 0038 0037 1cOMc 35 29 1cOEt 0 062	0 25 5 65 55 55 OONE McOFt 0 0 1 4 AcH 052 32 036 FtOH 0038 0037 86 AcOMc 35 29 25 AcOEt 0 062 24	0 25 5 10 65 55 55 65 cone McOFt 0 0 1 4 6 1 AcH 052 32 036 0 FtOH 0038 0037 86 20 AcOMc 35 29 25 29 AcOEt 0 062 24 26	0 25 5 10 40 65 55 55 65 43 Done McOFt 0 0 14 61 13 AcH 052 32 036 0 58 FtOH 0038 0037 86 20 21 AcOMc 35 29 25 29 15 AcOEt 0 062 24 26 trice	0 25 5 10 40 60 65 55 55 65 43 44 Done McOFt 0 0 14 61 13 15 AcH 052 32 036 0 58 59 FtOH 0038 0037 86 20 21 21 AcOMc 35 29 25 29 15 22 AcOEt 0 062 24 26 trice 0	0 25 5 10 40 60 5 65 55 55 65 43 44 49 none McOft 0 0 14 61 13 15 0 AcH 052 32 036 0 58 59 18 FtOH 0038 0037 86 20 21 21 0062 AcOMc 35 29 25 29 15 22 45 AcOEt 0 062 24 26 trice 0 0

a Essai No 1 P totale = P(CO) = 35 bars autres essais P totale = 120 bars

piéconisé [3-5], et plus iécemment celui de phosphines tertiaires [6]

La réaction 2 de carbonylation du méthanol en acide acétique catalysée par les composés du rhodium (procédé MONSANTO) [7,8] ne fait en principe appel qu'à l'emploi de CO

$$CH_3OH + CO \rightarrow CH_3COOH$$
 (2)

Néanmoins il a pu être montré [7] que l'emploi du mélange CO/H₂ (1/1) ne modifiait en nen le cours de la réaction 2 Le présent travail indique toutefois que, dans certaines conditions, en utilisant le catalyseur au rhodium du procédé MONSANTO, on peut transformer directement le méthanol en éthanol avec des rendements et des sélectivités satisfaisants, en opérant dans des conditions plus douces que celles que nécessitent les catalyseurs au cobalt

Résultats

Le système catalytique est celui qu'avaient décrit Roth et Paulik [8] pour la réaction 2 (voir partie expérimentale) On a fait varier le rapport H₂/CO de 0 à

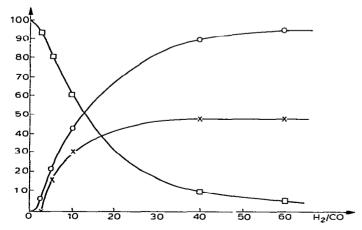


Fig 1 o Produits de réduction MeOEt + AcH + EtOH + AcOEt X EtOH = Produits de carbonylation AcOMe + AcOEt + AcOH

60 en maintenant la pression totale constante (120 bars) Les résultats sont présentés dans le Tableau 1 et sur la Fig 1 On voit que la sélectivité en éthanol atteint 15% pour un rapport H₂/CO de 5 et plafonne vers 50% à partir d'un rapport H₂/CO de 40, alors que la sélectivité en produits de réduction de CH₂COOR croît constamment rusqu'à atteindre 95%

L'emploi comme solvant d'acétophénone, qui augmente la vitesse de la réaction 2 [9] provoque une foite diminution du rendement en éthanol et autres produits de réduction de CH₃COOR (essai No 7) Enfin l'emploi de RhH(CO)-(PPh₃)₃, catalyseur très actif de l'hydroformylation [10], ralentit la réduction et la bloque au stade de l'aldéhyde acétique (essai No 8)

Discussion

Le mécanisme de la caibonylation du méthanol (réaction 2) est maintenant bien étudié aussi bien en catalyse hétérogène [11] qu'en catalyse homogène [12—14] et qu'en catalyse supportée [15]. Il a été montré tout récemment [16] que la carbonylation de l'éthanol se faisait selon un mécanisme analogue à celui de la carbonylation du méthanol. Ceci suggère que l'on peut écrire un mécanisme tel que celui décrit par le Schéma 1

SCHEMA 1

Ces métaux acyles interviennent également dans l'hydrofoimylation des alcènes (Schéma 2) catalysée par les composés du cobalt [17] et du rhodium [18]

SCHEMA 2

Il est tentant de piendre en considération ces deux schémas et d'admettre qu'ils entrent en compétition dans la transformation du méthanol en acide acétique d'une part, en aldéhyde acétique et en éthanol d'autre part.

Un dérivé acétylé du rhodium CH₃CO(Rh) pourrait subir soit une solvolyse en composés CH₃COOR, soit une hydrogénolyse en aldéhyde, qui serait réduit in situ en éthanol. L'effet du rapport H₂/CO est bien en accord avec la première partie de l'interprétation (solvolyse ou hydrogénolyse) mais on a vérifié dans le présent travail que l'aldéhyde acétique n'était que très peu réduit dans les conditions employées (cf. partie expérimentale), on devrait donc observer une accumulation d'aldéhyde, que l'on n'observe pas (cf. Tableau 1). Ce résultat est d'ailleurs

en accord avec l'observation que l'hydroformylation de l hexène-1 dans des conditions proches du présent travail $(100^{\circ}\text{C} 85 \text{ bars}, \text{H}_2/\text{CO} = 6. \text{ catalyseur au rhodrum})$, mais en solvant merte (phtalate de dioctyle), ne donne pas d'heptanols [19]

L'intervention d'un complexe de l'aldéhyde tel que I qui serait éventuellement réduit en alcool paraît donc exclue et l'on doit essayer de rendre compte

des résultats à partir de l'acylihodium II Les résultats de Piacenti et al [20] sur le mode de formation des alcools lors de l'hydroformylation des oléfines en présence de cobalt permettent par ailleurs d'écarter la possibilité d'une réduction bimoléculaire d'un métal-acyle par un hydrire métallique (éq 3)

$$MeCO[M] + H[M] \rightarrow MeCOH + 2[M]$$
(3)

Dans l'état actuel de la question le schéma le plus acceptable paraît être le Schéma 3 L'hydrogénation de II peut donner l'hydrure III Cet hydrure peut se

(III)
$$\longrightarrow$$
 MeCH=O + [Rn]-H

$$Me - C - \begin{bmatrix} Rn \\ H \end{bmatrix} + Me - C - \begin{bmatrix} Rn \\ H \end{bmatrix} + Me - CH_2OH + \begin{bmatrix} Rn \\ H \end{bmatrix}OMe$$

$$OH OMe$$

$$(III)$$

$$(IV)$$

$$(V)$$

SCHEMA 3

SCHEMA 4

décomposer directement en aldéhyde dans les solvants mertes (hydroformylation: réf. 19) ou donner, en présence d'un solvant protolytique (eau ou méthanol) l'hydroxyalkylrhodium IV. Le composé IV peut condume à l'éthanol (réaction principale?) ou à l'aldéhyde (réaction secondaire, cf. réf. 21)

L'acyl rhodium II peut être régénéré à partir du dérivé méthoxylé V selon le Schéma 4

Un travail sur des modèles du Schéma 3 est en cours dans le laboratoire afin d'élucider cet aspect de la réaction. En tout état de cause ce travail montre que le passage du méthanol à l'éthanol est possible dans des conditions relativement douces, avec une sélectivité assez bonne, que l'on cherche à améliorer

Partie expérimentale

Les expériences ont été réalisées dans un autoclave de 300 ml du type Magne Drive d'Autoclave Engineers, Inc.

L'autoclave est en aciei inoxydable du type AFNOR Z6CND18-12

Conduite d'une manipulation

Après introduction des réactifs et fermeture de l'autoclave, l'air résiduel est chassé par un courant d'oxyde de carbone

L'oxyde de carbone et l'hydrogène sont successivement introduits aux pressions désirées. L'agitation est fixée à 1000 tours/min

La mise en température de l'autoclave (110°C) demande environ 30 min En fin de réaction, le mélange réactionnel est refroidi brutalement, au moyen d'un circuit de refroidissement La solution est récupérée après dégazage et ouverture de l'autoclave

Analyse chromatographique La solution est analysée par chromatographie en phase vapeur Appareil de CPV GIRDEL 75, Gaz vecteur Azote, Détecteur Flamme, Phase Porapak T-80/100 mesh, Longueur 2 m, Diamètre 1/8", Température programmée 70—210°C, gradiant 3°C/min. L'isopropanol est utilisé comme étalon

Conditions expérimentales 1 mole méthanol, 1 mole eau (18 ml), 80 mmol ioduie de méthyle, 0 4 millimole RhCl₃, 3 H₂O, 110°C, 5 h, $P = P(CO) + P(H_2) = 120$ bais

L'essai No 7 utilise 18 ml d'acétophénone à la place de 18 ml d'eau. L'essai No 8 utilise 0 4 mmol de RhH(CO)(PPh₃)₃ à la place de 0 4 mmol de RhCl₃, 3 H₂O

Réduction de l'aldéhyde acétique Nous donnons ici un exemple d'essai de réduction de l'aldéhyde acétique en éthanol dans les conditions de la réaction d'homologation 115°C, 24 h, 158 bars, H₂/CO = 19, taux de conversion de l'aldéhyde acétique 28%, rendement en éthanol 75%, sélectivité en éthanol 27% Les autres produits sont essentiellement dus à la réaction d'aldolisation—crotonisation

Remerciement

Nous remercions la SNEA(P) pour le soutien financier de cette étude

Bibliographie

- 1 H Kolbel et F Engelhardt (Reinpreussen A G) brevet US 2 786 863 1957
- 2 I. Wender, A Friedel et M Orchin, Science 113 (1951) 206
- 3 J Berty L Marko et D Kallo, Chem Tech (Berlin), 8 (1956) 260
- 4 G.N Butter (Commercial Solvent Corp), brevet beige 618.413 1963
- 5 T Mizoroki et M Nakayama Bull. Chem Soc Japan 37 (1964) 236
- 6 L H Slaugh (Shell) brevet neerlandars 76/6138 1976

- 7 JF Roth JH Craddock A Hershman et F L Paulik Chemtech 1 (1971) 600
- 8 F E. Paulik et J F Roth J Chem Soc Commun (1968) 1578 brevet belge 713 296 1968
- 9 T. Matsumoto K. Mori T Vizoroki et A Ozaki Bull Chem Soc Japan 50 (1977) 2337
- 10 D E. Morris et H B Tinker, Chem tech; 2 (1972) 554
- 11 A Krzywicki, G Pannetier Bull Soc Chim France (1975) 1093 (1977) 64
- 12 J Hjortkjaer et V.W Jensen Ind Eng Chem Prod Res Dev 15 (1976) 46
- 13 D Brodzki, C Leclere B Denise et G-Pannetier Bull Soc Chim France (1976) 61
- 14 DJ Forster J Amer Chem Soc 98 (1976) 846
- 15 MS Jarrel et BC Gates, J Catalysis 40 (1975) 255
- 16 J Hjorkjaer et J C A Jorgensen J Mol Catal 4 (1978) 199
- 17 RF Heck et DS Breslow J Amer Chem Soc 83 (1961) 4023
- 18 G Yagupsky, CK Brown et G Wilkinson J Chem Soc (A) (1970) 1392
- 19 J H Craddock, A Hershman F E Paulik et J F Roth Ind Eng Chem Prod Res Dev 8 (1969) 291
- 20 F. Piacenti M Bianchi et E. Benedetti Chim Ind (Milan), 49 (1967) 245
- 21 J A. Gladysz J C Selower et C E Strouse J Amer Chem Soc 100 (1978) 6766
- 22 J. Levisalles H. Rudler et D Villemin J Organometal Chem 164 (1979) 251
- 23 J Levisalles, H Rudler, D Villemin J Daran Y Jeannin et L Martin J Organometal Chem 155 (1978) C1