



(86) **Date de dépôt PCT/PCT Filing Date:** 2014/11/14
(87) **Date publication PCT/PCT Publication Date:** 2015/05/21
(85) **Entrée phase nationale/National Entry:** 2016/04/26
(86) **N° demande PCT/PCT Application No.:** FR 2014/052904
(87) **N° publication PCT/PCT Publication No.:** 2015/071604
(30) **Priorité/Priority:** 2013/11/15 (FR1361211)

(51) **Cl.Int./Int.Cl.** **C08G 69/04** (2006.01),
C08G 69/08 (2006.01)
(71) **Demandeur/Applicant:**
ARKEMA FRANCE, FR
(72) **Inventeurs/Inventors:**
BRIFFAUD, THIERRY, FR;
NOGUES, PIERRE, FR;
LE, GUILLAUME, FR;
MALET, FREDERIC, FR
(74) **Agent:** NORTON ROSE FULBRIGHT CANADA
LLP/S.E.N.C.R.L., S.R.L.

(54) **Titre : PROCÉDE DE SYNTHÈSE DE POLYAMIDE**
(54) **Title: POLYAMIDE SYNTHESIS METHOD**

(57) **Abstré/Abstract:**

L'invention concerne un procédé de fabrication de polyamide à partir d'un aminoester de formule $\text{NH}_2-(\text{CH}_2)_n-\text{COOR}$, dans laquelle R représente un groupement alkyle et n représente un entier valant de 5 à 14, comprenant : - une première étape de réaction en présence d'eau, à une première température; - suivie d'une deuxième étape de réaction à une deuxième température supérieure à la première température.

(12) DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITÉ DE COOPÉRATION EN MATIÈRE DE BREVETS (PCT)

(19) Organisation Mondiale de la
Propriété Intellectuelle
Bureau international



WIPO | PCT



(10) Numéro de publication internationale

WO 2015/071604 A1

(51) Classification internationale des brevets :
C08G 69/04 (2006.01) C08G 69/08 (2006.01)

(21) Numéro de la demande internationale :
PCT/FR2014/052904

(22) Date de dépôt international :
14 novembre 2014 (14.11.2014)

(25) Langue de dépôt : français

(26) Langue de publication : français

(30) Données relatives à la priorité :
1361211 15 novembre 2013 (15.11.2013) FR

(71) Déposant : ARKEMA FRANCE [FR/FR]; 420, rue d'Estienne d'Orves, F-92700 Colombes (FR).

(72) Inventeurs : BRIFFAUD, Thierry; 6, Chemin de la Grande Mare, F-27300 Caorches Saint Nicolas (FR). NOGUES, Pierre; Le Bourg Saint Aubin, Le Vertueux, F-27300 Bernay (FR). LE, Guillaume; 23 rue Pierre et Marie Curie, F-14460 Colombelles (FR). MALET, Frédéric; 7 rue Alfonse Daudet, F-69007 Lyon (FR).

(74) Mandataire : HERARD, Elise; Arkema France, Drd - Dpi, 420, rue d'Estienne d'Orves, F-92705 Colombes Cedex (FR).

(81) États désignés (sauf indication contraire, pour tout titre de protection nationale disponible) : AE, AG, AL, AM, AO, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BH, BN, 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, IR, IS, JP, KE, KG, KN, KP, KR, KZ, LA, LC, LK, LR, LS, LU, LY, MA, MD, ME, MG, MK, MN, MW, MX, MY, MZ, NA, NG, NI, NO, NZ, OM, PA, PE, PG, PH, PL, PT, QA, RO, RS, RU, RW, SA, 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.

(84) États désignés (sauf indication contraire, pour tout titre de protection régionale disponible) : ARIPO (BW, GH, GM, KE, LR, LS, MW, MZ, NA, RW, SD, SL, ST, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), eurasien (AM, AZ, BY, KG, KZ, RU, TJ, TM), européen (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), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, KM, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Publiée :

— avec rapport de recherche internationale (Art. 21(3))

(54) Title : POLYAMIDE SYNTHESIS METHOD

(54) Titre : PROCÉDÉ DE SYNTHÈSE DE POLYAMIDE

(57) Abstract : The invention concerns a method for producing polyamide from an amino ester of formula $\text{NH}_2\text{-(CH}_2\text{)}_n\text{-COOR}$, in which R represents an alkyl group and n represents an integer ranging from 5 to 14, comprising: - a first reaction step in the presence of water, at a first temperature; - followed by a second reaction step at a second temperature higher than the first temperature.

(57) Abrégé : L'invention concerne un procédé de fabrication de polyamide à partir d'un aminoester de formule $\text{NH}_2\text{-(CH}_2\text{)}_n\text{-COOR}$, dans laquelle R représente un groupement alkyle et n représente un entier valant de 5 à 14, comprenant : - une première étape de réaction en présence d'eau, à une première température; - suivie d'une deuxième étape de réaction à une deuxième température supérieure à la première température.



WO 2015/071604 A1

5

PROCEDE DE SYNTHESE DE POLYAMIDE

DOMAINE DE L'INVENTION

10 La présente invention concerne un procédé de synthèse de polyamide à partir d'un aminoester, ainsi que le polyamide préparé selon ce procédé.

ARRIERE-PLAN TECHNIQUE

15 Les polyamides sont préparés par polycondensation d'une diamine avec un diacide, ou par polycondensation d'un aminoacide.

Il est connu d'apporter le diacide ou l'acide sous forme d'un ester. Par exemple, l'article *Catalyzed polycondensation of ethyl 11-aminoundecanoate*, de F. Carrière et H. Sekiguchi, dans *Bulletin de la société chimique de France*, 1970, p.1148-1150, décrit la polycondensation
20 de l'aminoundécanoate d'éthyle en présence de divers acides.

Le document JP 57080426 décrit une réaction équimolaire d'hexaméthylènediamine avec un carboxylate de diméthyle à une température de 110-160°C, en présence de 40 à 90 % en poids d'eau, suivie de l'élimination du méthanol produit afin d'obtenir un polyamide
25 intermédiaire, qui est ensuite polymérisé selon une technique conventionnelle.

Le document US 6,011,134 décrit la synthèse de PA 6.6 à partir d'adipate de monométhyle et d'hexaméthylènediamine, avec une première étape (a) de réaction dans des proportions équimolaires et en présence
30 d'eau, à une température de 100 à 165°C, avec distillation simultanée du méthanol et de l'eau, puis une deuxième étape (b) de chauffage à une température de 200 à 260°C à pression élevée (au moins 100 psig soit 6,9 bar) avec distillation de l'eau résiduelle suivi d'un chauffage à une température de 270 à 280°C avec réduction de la pression à la pression
35 atmosphérique pour polycondenser le résidu de la distillation.

Un problème constaté dans le contexte de la synthèse de polyamides à partir d'esters est celui des réactions secondaires favorisant notamment

l'apparition d'amines N-alkylées. Ces produits indésirables perturbent la polycondensation ainsi que la cristallisation des polyamides.

Il existe donc un besoin de mettre au point un procédé amélioré de fabrication de polyamide, notamment à partir d'aminooester, présentant un
5 taux réduit de N-alkylation.

RESUME DE L'INVENTION

L'invention concerne en premier lieu un procédé de fabrication de polyamide à partir d'un aminooester de formule $\text{NH}_2\text{-(CH}_2\text{)}_n\text{-COOR}$, dans
10 laquelle R représente un groupement alkyle et n représente un entier valant de 5 à 14, comprenant :

- une première étape de réaction en présence d'eau, à une première température ;
- suivie d'une deuxième étape de réaction à une deuxième
15 température supérieure à la première température.

Selon un mode de réalisation, la deuxième température est supérieure à la première température d'au moins 50°C, de préférence d'au moins 60°C, de manière plus particulièrement préférée d'au moins 80°C, voire d'au moins 100°C.

20 Selon un mode de réalisation, la première température est inférieure ou égale à 120°C, de préférence inférieure ou égale à 110°C, et de manière plus particulièrement préférée inférieure ou égale à 100°C ; et/ou la deuxième température est supérieure ou égale à 150°C, de préférence supérieure ou égale à 180°C, et de manière plus particulièrement préférée
25 supérieure ou égale à 200°C.

Selon un mode de réalisation, la durée de la première étape est d'au moins 20 minutes, de préférence au moins 40 minutes, de manière plus particulièrement préférée au moins 60 minutes, voire au moins 90 minutes.

30 Selon un mode de réalisation, R représente un groupement alkyle linéaire ou ramifié, et de préférence linéaire, comprenant de 1 à 4 atomes de carbones ; et de préférence, R est un groupement méthyle ou un groupement éthyle.

35 Selon un mode de réalisation, n vaut de 5 à 12 et de préférence vaut 10 ou 11 ; et de préférence, l'aminooester est l'aminoundécanoate de méthyle ou l'aminododécanoate de méthyle.

Selon un mode de réalisation, le procédé comprend au cours de la première étape la distillation et l'élimination de l'alcool de formule R-OH.

Selon un mode de réalisation, le procédé comprend, avant la première étape ou au début de la première étape, l'ajout d'un solvant organique, de préférence un alcool, et de manière plus particulièrement préférée l'alcool de formule R OH.

5 Selon un mode de réalisation, le procédé comprend, avant la première étape ou au début de la première étape, l'ajout d'un catalyseur de l'hydrolyse de l'aminoester, de préférence choisi parmi NaOH et KOH.

 Selon un mode de réalisation, le rapport massique aminoester / eau au début de la première étape vaut de 1:5 à 5:1, de préférence de 1:3 à 3:1,
10 de manière plus particulièrement préférée de 1:2 à 2:1 ; et idéalement environ 1:1.

 Selon un mode de réalisation, le procédé comprend l'évaporation et l'élimination d'eau au cours de la deuxième étape.

 Selon un mode de réalisation, de préférence, la première étape est
15 effectuée à une pression inférieure à 1,1 bar absolus.

 Selon un mode de réalisation, le procédé est un procédé de type discontinu.

 Selon un mode de réalisation, le procédé est un procédé de type continu.

20 L'invention concerne également un polyamide susceptible d'être obtenu selon le procédé décrit ci-dessus.

 Selon un mode de réalisation, il s'agit d'un polyundécanamide ou d'un polydodécanamide.

 Selon un mode de réalisation, le polyamide présente un taux de N-alkylation inférieur ou égal à 40 µeq/g, ou inférieur ou égal à 10 µeq/g, de
25 préférence inférieur ou égal à 5 µeq/g, plus particulièrement inférieur ou égal à 2 µeq/g, et idéalement inférieur ou égal à 1 µeq/g.

 La présente invention permet de surmonter les inconvénients de l'état de la technique. Elle fournit plus particulièrement un procédé de fabrication
30 de polyamide à partir d'aminoester dans lequel le polyamide obtenu présente un taux de N-alkylation réduit.

 Cela est accompli grâce à une synthèse en deux étapes, à savoir une première étape en présence d'eau permettant l'hydrolyse de l'aminoester, et une deuxième étape de polycondensation de l'acide issu de cette
35 hydrolyse. Bien entendu, la polycondensation peut débuter partiellement au cours de la première étape et l'hydrolyse se poursuivre partiellement au cours de la deuxième étape.

En outre, la première étape est effectuée à une première température qui est inférieure à celle de la deuxième étape. En effet, les présents inventeurs ont découvert que la température lors de l'étape d'hydrolyse a un effet extrêmement important sur le taux de N-alkylation. La première étape doit donc être effectuée à une température modérée, alors que la deuxième étape est de préférence effectuée à une température relativement élevée pour garantir l'efficacité de la polycondensation, c'est-à-dire en particulier l'obtention d'un polymère de viscosité mesurée dans le m-crésol supérieure à 0,8.

A contrario, dans le document US 6,011,134 concernant la production de PA 6.6 à partir d'hexaméthylènediamine et d'adipate de monométhyle, la N-méthylation observée d'une part atteint des niveaux relativement importants, et d'autre part est bien moins sensible à la température.

DESCRIPTION DE MODES DE REALISATION DE L'INVENTION

L'invention est maintenant décrite plus en détail et de façon non limitative dans la description qui suit.

En l'absence d'indications contraires, les proportions ou pourcentages indiqués sont massiques.

L'invention prévoit de produire un polyamide à partir d'un aminoester de formule $\text{NH}_2\text{-(CH}_2\text{)}_n\text{-COOR}$, dans laquelle R représente un groupement alkyle et n représente un entier valant de 5 à 14. Le groupement alkyle est de préférence non substitué.

Selon un mode de réalisation, deux ou plusieurs aminoesters présentant des indices n différents sont utilisés, de sorte à former des copolyamides.

Mais il est préféré qu'un seul aminoester présentant un seul indice n soit utilisé, de sorte à former un homopolymère.

Selon des modes de réalisation, n est supérieur ou égal à 6, mais de préférence n est supérieur ou égal à 7, ou supérieur ou égal à 8, ou de manière encore plus préférée n est supérieur ou égal à 9, ou supérieur ou égal à 10. Sans vouloir être liés par une théorie, les inventeurs estiment que, plus l'indice n est élevé, moins l'acide issu de l'hydrolyse est soluble dans l'eau, et donc moins celui-ci est susceptible de subir une N-méthylation indésirable.

Selon un mode de réalisation, n vaut 5 et le polyamide synthétisé est le PA 6 (polyhexanamide).

Selon un mode de réalisation préféré de l'invention, n est compris dans la gamme de 7 à 14, de préférence de 8 à 14, de préférence de 9 à 14, de préférence de 9 à 13, de préférence de 9 à 11, de préférence n est 9 ou 10 ou 11, de préférence n est 10 ou 11.

5 Selon un mode de réalisation, n vaut 10 et le polyamide synthétisé est le PA 11 (polyundécanamide).

 Selon un mode de réalisation, n vaut 11 et le polyamide synthétisé est le PA 12 (polydodécanamide).

10 Le groupement R est un groupement alkyle linéaire ou ramifié, et de préférence linéaire. Il peut comporter par exemple de 1 à 4 atomes de carbone. Il peut s'agir par exemple d'un groupement méthyle, éthyle, propyle, isopropyle, n-butyle, iso-butyle, sec-butyle ou tert-butyle. Les groupements éthyle et méthyle sont préférés, et tout particulièrement le méthyle.

15 La première étape de la réaction est effectuée en présence d'eau et est destinée à hydrolyser l'ainoester, à une première température modérée limitant la production de composés N-alkylés. L'hydrolyse conduit à la production d'ainoacide de formule $\text{NH}_2\text{-(CH}_2\text{)}_n\text{-COOH}$ et d'alcool de formule R-OH.

20 Le rapport massique eau / ainoester peut être par exemple de 1:5 à 5:1, ou de 1:3 à 3:1, ou de 1:2 à 2:1, ou d'environ 1:1.

 Ainsi, la première température peut être inférieure ou égale à 120°C ; ou inférieure ou égale à 115°C ; ou inférieure ou égale à 110°C ; ou inférieure ou égale à 105°C ; ou inférieure ou égale à 100°C ; ou inférieure ou égale à 95°C ; ou inférieure ou égale à 90°C ; ou inférieure ou égale à 85°C ; ou inférieure ou égale à 80°C ; ou inférieure ou égale à 75°C ; ou inférieure ou égale à 70°C ; ou inférieure ou égale à 65°C ; ou inférieure ou égale à 60°C ; ou inférieure ou égale à 55°C ; ou inférieure ou égale à 50°C ; ou inférieure ou égale à 45°C ; ou inférieure ou égale à 40°C.

30 De manière surprenante et inattendue, ce critère de première température inférieure ou égale à 120°C est d'autant plus avantageux dans le procédé de l'invention que n est supérieur ou égal à 7, de préférence supérieur ou égal à 9.

35 Selon un mode de réalisation, l'hydrolyse de l'ainoester est une hydrolyse enzymatique, catalysée par exemple par des lipases telles que décrites dans la publication *Enzyme and Microbial Technology*, 30 (2002) p.19-25.

 La durée de la première étape est par exemple d'au moins 20 minutes, ou d'au moins 30 minutes, ou d'au moins 40 minutes, ou d'au

moins 50 minutes, ou d'au moins 1 heure, ou d'au moins 1 heure 30, ou d'au moins 2 heures, ou d'au moins 3 heures.

Au cours de la première étape, la première température est de préférence constante. Alternativement, cette première température peut
5 varier au cours de la première étape, par exemple de manière monotone ou cyclique. Une phase de montée en température peut être prévue en début de première étape ou avant la première étape. De préférence, celle-ci présente une durée inférieure à 30 minutes, ou inférieure à 20 minutes, ou inférieure à 15 minutes, ou inférieure à 10 minutes.

10 La première étape peut être effectuée sous vide de quelques centaines de mbars, à pression atmosphérique, ou à une pression supérieure (par exemple de 1,5 à 3 bars absolus).

De préférence, l'alcool de formule R-OH qui est produit lors de l'hydrolyse est distillé et éliminé lors de la première étape (il s'agit du
15 méthanol dans le mode de réalisation préféré). Le terme « éliminé » dans la présente demande signifie un retrait, une séparation du composé concerné ; il ne désigne pas nécessairement une élimination totale du composé. Ainsi, le réacteur peut comporter une teneur résiduelle en alcool.

Alternativement, l'alcool peut être éliminé à la deuxième étape
20 (éventuellement simultanément à l'eau) voire à l'issue de la réaction.

Selon un mode de réalisation, on introduit un solvant dans le milieu avant la première étape, ou au début de la première étape, de sorte à favoriser l'association de l'eau avec l'aminoester. A titre de solvant, on peut
25 utiliser notamment l'alcool R-OH (de préférence donc le méthanol), mais également des solvants polaires aprotiques tels que le dioxanne, le tétrahydroxyfurane, le diméthylsulfoxyde, la n-méthylpyrrolidone, l'acétonitrile. De préférence, la fraction massique de solvant est inférieure ou égale à 70 %, de préférence inférieure ou égale à 50, 30 ou 20 %.

On peut également introduire dans le milieu un catalyseur de
30 l'hydrolyse de l'aminoester, soit avant la première étape soit au début de la première étape. Ce catalyseur est de préférence une base minérale (hydroxyde de métal alcalin ou alcalinoterreux tel que NaOH, KOH, Ca(OH)₂, Ba(OH)₂). On peut aussi utiliser une base forte organique aprotique telle que le triazabicyclodécène, le triazole, le 1,8-diazabicyclo[5.4.0]undéc-7-ène
35 (DBU), le 1,5-diazabicyclo[4.3.0]non-5-ène (DBN), le 1,4-diazabicyclo[2.2.2]octane (DABCO)...

Ce catalyseur est utilisé de préférence dans une concentration inférieure ou égale à 1% molaire par rapport à l'aminoester.

Avantageusement, le mélange réactionnel est activé par l'application d'ultrasons, ou par cavitation mécanique contrôlée, ou par l'application d'un rayonnement micro-ondes.

On peut également introduire l'ainoester de manière continue sur
5 une durée de quelques heures (de préférence 1 à 5) dans le milieu d'hydrolyse.

La deuxième étape de la réaction est destinée à polycondenser l'ainoacide issu de l'hydrolyse pour former le polyamide recherché. Cette deuxième étape est usuelle pour une polymérisation d'amines et d'acides
10 conduisant à des polyamides. Elle peut s'effectuer en phase solide ou en phase fondue.

Cette deuxième étape est effectuée à une deuxième température supérieure à la première pour une meilleure efficacité de la polycondensation. La deuxième température est par exemple supérieure ou
15 égale à 150°C, ou à 160°C, ou à 170°C, ou à 180°C, ou à 190°C, ou à 200°C, ou à 210°C, ou à 220°C, ou à 230°C, ou à 240°C.

La durée de la deuxième étape dépend de la température et de la teneur éventuelle en catalyseur.

Au cours de la deuxième étape, la deuxième température est de
20 préférence constante. Alternativement, cette deuxième température peut varier au cours de la deuxième étape, par exemple de manière monotone ou cyclique. Une phase de montée en température est prévue entre la première étape et la deuxième étape. De préférence, celle-ci présente une durée inférieure à 30 minutes, ou inférieure à 20 minutes, ou inférieure à 15
25 minutes, ou inférieure à 10 minutes, ou inférieure à 5 minutes.

La deuxième étape est généralement effectuée à une pression supérieure à celle de la première étape, à savoir une pression de vapeur d'eau inférieure ou égale à la pression de vapeur saturante de l'eau à la température considérée. Alternativement, notamment dans l'éventualité d'un
30 procédé continu, les deux étapes peuvent être effectuées à pression atmosphérique.

De préférence, l'eau est évaporée et éliminée au cours de la deuxième étape qui se termine alors par une phase sous pression atmosphérique voire sous vide.

On peut introduire dans le milieu un catalyseur de la polycondensation
35 de l'ainoacide, soit avant la première étape, soit au cours de la première étape, soit entre la première étape et la deuxième étape, soit au début de la deuxième étape, tel que l'acide phosphorique ou hypophosphoreux. La

quantité de catalyseur est inférieure ou égale à 3000 ppm par rapport à la quantité du polyamide aliphatique et avantageusement entre 50 et 1000 ppm.

5 Divers additifs peuvent être également introduits dans le milieu un catalyseur de la polycondensation de l'acide aminé, soit avant la première étape, soit au cours de la première étape, soit entre la première étape et la deuxième étape, soit au début de la deuxième étape, à savoir : des stabilisants UV, des stabilisants thermiques et/ou des plastifiants.

10 Le poids moléculaire du polyamide obtenu peut être contrôlé de façon classique par suivi de la viscosité à l'état fondu du produit. On peut éventuellement ajouter un régulateur de chaîne (par exemple monoacide carboxylique, monoamine, diacide ou diamine) pour limiter l'étendue de la polymérisation.

15 A l'issue de la réaction, le polyamide est collecté du réacteur à l'état fondu.

Le polyamide obtenu selon le procédé de l'invention est caractérisé par :

- une teneur résiduelle en fins de chaîne esters supérieure à 0,1 ou à 1 µeq/g ;
- 20 – un faible taux de N-alkylation (N-méthylation dans l'hypothèse où le groupement R est le groupement méthyle), à savoir un taux de N-alkylation inférieur ou égal à 40 µeq/g, ou à 30 µeq/g, ou à 20 µeq/g, ou à 10 µeq/g, ou à 5 µeq/g, ou à 2 µeq/g, ou à 1 µeq/g.

25 Le taux de fins de chaînes esters et de N-alkylation peut être mesuré par analyse RMN après dissolution dans un mélange hexafluoro-isopropanol (ou HFIP) / CD₂Cl₂. La valeur en µeq/g correspond au nombre de µmoles de composés (ester ou N-alkylés) par gramme de polyamide. Les composés N-alkylés incluent les fins de chaînes N-alkylamine et di-N-alkylamine ainsi que les structures N-alkylamides tertiaires.

30

EXEMPLES

Les exemples suivants illustrent l'invention sans la limiter.

35 Exemple 1 – hydrolyse de l'acide 11 ester méthylique à une température de 110°C puis polymérisation à 250°C

Le mélange réactionnel est un mélange eau / acide 11 ester méthylique dans un rapport massique de 1:1. Le mélange réactionnel est

introduit dans un réacteur à reflux total. La réaction est effectuée à une température de consigne de 145°C, correspondant à une température du mélange réactionnel de 110°C. La durée de la réaction est de 90 minutes. Le milieu est ensuite lyophilisé (de sorte à éliminer l'eau et le méthanol), et le lyophilisat est analysé par RMN. La teneur en composés N-méthylés est inférieure à la limite de détection de 5 µeq/g.

Le lyophilisat est ensuite chauffé à 250°C sous balayage d'azote dans un réacteur en verre préalablement inerté à l'azote. Après 2h30 de chauffage, le polymère obtenu est refroidi puis analysé par RMN. La teneur en composés N-méthylés est de 42 µeq/g. Parmi ces composés, la teneur en fins de chaînes N-diméthylées est de 3 µeq/g.

Exemple 2 – hydrolyse de l' amino 11 ester méthylique à une température de 130°C puis polymérisation à 250°C

Le mélange réactionnel est un mélange eau / amino 11 ester méthylique dans un rapport massique de 1:1. Le mélange réactionnel est introduit dans un réacteur à reflux total. La réaction est effectuée à une température du mélange réactionnel de 130°C. La durée de la réaction est de 90 minutes, après une phase de chauffe à 5°C/min. Le milieu est agité à 10 rpm. La pression en fin de réaction est d'environ 2,8 bar.

Le milieu obtenu est diphasique (phase blanche pâteuse et phase liquide). Il est mélangé puis lyophilisé (de sorte à éliminer l'eau et le méthanol), et le lyophilisat est analysé par RMN. La teneur en composés N-méthylés est de 38 µeq/g.

Le lyophilisat est ensuite chauffé à 250°C sous balayage d'azote dans un réacteur en verre préalablement inerté à l'azote. Après 2h30 de chauffage, le polymère obtenu est refroidi puis analysé par RMN. La teneur en composés N-méthylés est de 73 µeq/g. Parmi ces composés, la teneur en fins de chaînes N-diméthylées est de 7 µeq/g.

Exemple 3 – hydrolyse de l' amino 12 ester méthylique à une température de 110°C puis polymérisation à 250°C

Le mélange réactionnel est un mélange eau / amino 12 ester méthylique dans un rapport massique de 1:1. Le mélange réactionnel est introduit dans un réacteur à reflux total. La réaction est effectuée à une température de consigne de 145°C, correspondant à une température du mélange réactionnel de 110°C. La durée de la réaction est de 90 minutes. Le milieu est ensuite lyophilisé (de sorte à éliminer l'eau et le méthanol).

Le lyophilisat est ensuite chauffé à 250°C sous balayage d'azote dans un réacteur en verre préalablement inerté à l'azote. Après 2h30 de chauffage, le polymère obtenu est refroidi puis analysé par RMN. La teneur en composés N-méthylés est de 32 µeq/g. Parmi ces composés, la teneur en fins de chaînes N-diméthylées est de 4 µeq/g.

Exemple 4 – hydrolyse de l'amino 6 ester méthylique à une température de 110°C puis polymérisation à 250°C

Le mélange réactionnel est un mélange eau / amino 6 ester méthylique dans un rapport massique de 1:1. Le mélange réactionnel est introduit dans un réacteur à reflux total. La réaction est effectuée à une température de consigne de 145°C, correspondant à une température du mélange réactionnel de 110°C. La durée de la réaction est de 90 minutes. Le milieu est ensuite lyophilisé (de sorte à éliminer l'eau et le méthanol).

Le lyophilisat est ensuite chauffé à 250°C sous balayage d'azote dans un réacteur en verre préalablement inerté à l'azote. Après 2h30 de chauffage, le polymère obtenu est refroidi puis analysé par RMN. La teneur en composés N-méthylés est de 12 µeq/g. Parmi ces composés, les fins de chaînes N-diméthylées ne sont pas détectées.

Exemple 5 – hydrolyse de l'amino 6 ester méthylique à une température de 130°C puis polymérisation à 250°C

Le mélange réactionnel est un mélange eau / amino 6 ester méthylique dans un rapport massique de 1:1. Le mélange réactionnel est introduit dans un réacteur à reflux total. La réaction est effectuée à une température de mélange réactionnel de 130°C. La durée de la réaction est

de 90 minutes. Le milieu est ensuite lyophilisé (de sorte à éliminer l'eau et le méthanol).

5 Le lyophilisat est ensuite chauffé à 250°C sous balayage d'azote dans un réacteur en verre préalablement inerté à l'azote. Après 2h30 de chauffage, le polymère obtenu est refroidi puis analysé par RMN. Aucun composé N-méthylé n'est détecté.

10 Exemple 6 – chauffage de l' amino 11 ester méthylique sans eau à une température de 110°C puis polymérisation à 250°C

15 L' amino 11 ester méthylique est introduit dans un réacteur à reflux total. La réaction est effectuée à une température de mélange réactionnel de 110°C. La durée de la réaction est de 90 minutes. Le milieu est ensuite lyophilisé (de sorte à éliminer le méthanol).

20 Le lyophilisat est ensuite chauffé à 250°C sous balayage d'azote dans un réacteur en verre préalablement inerté à l'azote. Après 2h30 de chauffage, le polymère obtenu est refroidi puis analysé par RMN. Il est cassant et présente une odeur désagréable de poisson en décomposition. La teneur en composés N-méthylés est de 150 µeq/g. Parmi ces composés, la teneur en fins de chaînes N-diméthylées est de 95 µeq/g.

REVENDICATIONS

- 5 **1.** Procédé de fabrication de polyamide à partir d'un aminoester de formule $\text{NH}_2\text{-(CH}_2\text{)}_n\text{-COOR}$, dans laquelle R représente un groupement alkyle et n représente un entier valant de 5 à 14, comprenant :
- 10 – une première étape de réaction en présence d'eau, à une première température ;
- suivie d'une deuxième étape de réaction à une deuxième température supérieure à la première température.
- 15 **2.** Procédé selon la revendication 1, dans lequel la deuxième température est supérieure à la première température d'au moins 50°C, de préférence d'au moins 60°C, de manière plus particulièrement préférée d'au moins 80°C, voire d'au moins 100°C.
- 20 **3.** Procédé selon la revendication 1 ou 2, dans lequel la première température est inférieure ou égale à 120°C, de préférence inférieure ou égale à 110°C, et de manière plus particulièrement préférée inférieure ou égale à 100°C ; et/ou dans lequel la deuxième température est supérieure ou égale à 150°C, de préférence supérieure ou égale à 180°C, et de manière plus particulièrement préférée supérieure ou égale à 200°C.
- 25 **4.** Procédé selon l'une des revendications 1 à 3, dans lequel la durée de la première étape est d'au moins 20 minutes, de préférence au moins 40 minutes, de manière plus particulièrement préférée au moins 60 minutes, voire au moins 90 minutes.
- 30 **5.** Procédé selon l'une des revendications 1 à 4, dans lequel R représente un groupement alkyle linéaire ou ramifié, et de préférence linéaire, comprenant de 1 à 4 atomes de carbones ; et dans lequel, de préférence, R est un groupement méthyle ou un groupement éthyle.
- 35

- 5
6. Procédé selon l'une des revendications 1 à 5, dans lequel n vaut de 5 à 12 et de préférence vaut 10 ou 11 ; et dans lequel, de préférence, l'ainoester est l'aminoundécanoate de méthyle ou l'aminododécanoate de méthyle.
- 10
7. Procédé selon l'une des revendications 1 à 6, comprenant au cours de la première étape la distillation et l'élimination de l'alcool de formule R-OH.
- 15
8. Procédé selon l'une des revendications 1 à 7, comprenant, avant la première étape ou au début de la première étape, l'ajout d'un solvant organique, de préférence un alcool, et de manière plus particulièrement préférée l'alcool de formule R-OH.
- 20
9. Procédé selon l'une des revendications 1 à 8, comprenant, avant la première étape ou au début de la première étape, l'ajout d'un catalyseur de l'hydrolyse de l'ainoester, de préférence choisi parmi NaOH et KOH.
- 25
10. Procédé selon l'une des revendications 1 à 9, dans lequel le rapport massique ainoester / eau au début de la première étape vaut de 1:5 à 5:1, de préférence de 1:3 à 3:1, de manière plus particulièrement préférée de 1:2 à 2:1 ; et idéalement environ 1:1.
- 30
11. Procédé selon l'une des revendications 1 à 10, comprenant l'évaporation et l'élimination d'eau au cours de la deuxième étape.
- 35
12. Procédé selon l'une des revendications 1 à 11, dans lequel, de préférence, la première étape est effectuée à une pression inférieure à 1,1 bar absolus.
- 40
13. Procédé selon l'une des revendications 1 à 12, qui est un procédé de type discontinu.
14. Procédé selon l'une des revendications 1 à 12, qui est un procédé de type continu.

- 5
- 10
- 15.** Polyamide susceptible d'être obtenu selon le procédé de l'une des revendications l'une des revendications 1 à 14.
- 16.** Polyamide selon la revendication 15, qui est un polyundécanamide ou un polydodécanamide.
- 17.** Polyamide selon la revendication 15 ou 16, présentant un taux de N-alkylation inférieur ou égal à 40 µeq/g, ou inférieur ou égal à 10 µeq/g, de préférence inférieur ou égal à 5 µeq/g, plus particulièrement inférieur ou égal à 2 µeq/g, et idéalement inférieur ou égal à 1 µeq/g.