

(19)



Europäisches Patentamt

European Patent Office

Office européen des brevets



(11)

EP 0 723 044 B1

(12)

FASCICULE DE BREVET EUROPEEN

(45) Date de publication et mention
de la délivrance du brevet:

09.02.2000 Bulletin 2000/06

(51) Int Cl.7: **D04H 1/42**, D04H 3/16

(21) Numéro de dépôt: **95470033.2**

(22) Date de dépôt: **04.10.1995**

(54) **Procédé de fabrication d'un non-tissé à base d'acide lactique**

Verfahren zur Herstellung eines Vliesstoffes aus Milchsäure

Method for manufacturing a nonwoven based on lactic acid

(84) Etats contractants désignés:

AT BE CH DE DK ES GB GR IT LI LU NL SE

(30) Priorité: **12.10.1994 FR 9412332**

(43) Date de publication de la demande:

24.07.1996 Bulletin 1996/30

(73) Titulaire: **FIBERWEB FRANCE SA**

68600 Biesheim (FR)

(72) Inventeurs:

• **Ehret, Philippe**

68320 Fortschwihr (FR)

• **Guipouy, Philippe**

F-68000 Colmar (FR)

• **Lahtenkorva, Kimmo**

F-68240 Kayserberg (FR)

(74) Mandataire: **Poupon, Michel**

B.P. 421

3, rue Ferdinand Brunot

88011 Epinal Cédex (FR)

(56) Documents cités:

EP-A- 0 530 987

EP-A- 0 597 427

FR-A- 2 083 552

Il est rappelé que: Dans un délai de neuf mois à compter de la date de publication de la mention de la délivrance du brevet européen, toute personne peut faire opposition au brevet européen délivré, auprès de l'Office européen des brevets. L'opposition doit être formée par écrit et motivée. Elle n'est réputée formée qu'après paiement de la taxe d'opposition. (Art. 99(1) Convention sur le brevet européen).

Description

[0001] L'invention porte sur un procédé de fabrication d'une nappe de non-tissé basé sur des polylactides.

[0002] Les non-tissés sont souvent fabriqués par un procédé de fabrication appelé "spund-bond" (SB) à partir de fibres de polymères non biodégradables car l'utilisation de composés biodégradables tels que les acides lactiques conduit à des non-tissés dont les qualités mécaniques et la stabilité sont actuellement mal maîtrisées.

[0003] De nos jours, partout dans le monde, les sites de décharge de déchets solides sont rapidement saturés. Ces déchets comprennent en grande partie des produits non-tissés provenant de couches (pour bébés et adultes), de produits pour l'hygiène féminine (serviettes périodiques, etc...), de vêtements de protection à usage unique, de produits non-tissés utilisés en agriculture et beaucoup d'autres produits.

[0004] Ces dernières années, la tendance a été de privilégier une réduction du flux de déchets vers les décharges en optant pour le compostage. Cependant, tous les produits non-tissés mentionnés précédemment sont traditionnellement fabriqués à partir de polyoléfines, PE (polyéthylène), PP (polypropylène) et de leurs mélanges ou d'autres polymères qui ne permettent pas le compostage. La solution se trouve dans la réalisation de polymères biodégradables dont la dégradation est réalisée par les municipalités dans leurs systèmes de compostage de déchets solides.

[0005] Il existe plusieurs polymères biodégradables sur le marché, par exemple les copolymères à base de polyhydroxybutyrate/valérate (PHB/V), (Zeneca Bio Products : BIOPOL), les polycaprolactones (PCL), (Union Carbide : TO-NE, Interlox Chemicals : CAPA), plusieurs polymères à base d'amidon ou de dérivés d'amidon, (Warner-Lambert : NOVON), des polymères à base d'acide polyglycolide (PGA), des polymères à base de polylactides (PLA), (Boehringer Ingelheim : RESOMER) et d'autres polyesters biodégradables.

[0006] En Europe la demande de brevet n° 93303009.9, 19.04.1993, dont l'inventeur est Showa Shenko K.K., a pour objet des polyesters aliphatiques biodégradables utilisés comme matière pour les couches jetables (également des parties non-tissées).

[0007] Le polylactide (dit PLA) ou ses dérivés (type L et D ou copolymères) est potentiellement l'un des polymères les plus dégradables, parce qu'il présente de bonnes propriétés mécaniques, qu'il est totalement dégradable, que les produits dégradables sont des matières naturelles, que la durée de la dégradation est modulable, que la matière première provient de sources renouvelables telles que le sucre de betterave ou le petit lait et qu'il peut être incinéré sans problème. Il peut être extrudé sous forme de film (demande de brevet européen n° 92304269.1, 12.05.1992, MITSUI TOATSU CHEMICALS, Inc.) ou de produit volumineux et il peut être moulé par injection. L'adjonction de stabilisant à la chaleur permet de le rendre recyclable et finalement il peut être fondu et extrudé, et de ce fait il est adapté pour réaliser des non-tissés destinés à l'hygiène, ainsi qu'il est décrit dans les brevets français 9309649, 02.08.1993, et européen 944700186, FIBERWEB SODOCA et la demande de brevet japonais 134425 du 04.06.1993, MITSUI TOATSU CHEMICALS Inc.

[0008] Les propriétés des polymères dérivés de polylactides varient en fonction du type de polymère (type L ou D), de la quantité résiduelle de monomère (lactide) et, dans le cas de copolymères L/D, du ratio des unités L et D.

[0009] Le procédé le plus utilisé pour fabriquer des non-tissés est le procédé dit "spun-bond" en abrégé SB pour la suite du texte. Dans ce procédé, le polymère est fondu et extrudé au moyen d'une extrudeuse à vis simple ou double, puis acheminé vers la(les) pompe(s) de filature, qui sont habituellement des pompes à engrenage. Fréquemment, un filtre et un mélangeur statique sont placés avant les pompes.

[0010] A la sortie des pompes, le flux de polymère fondu est acheminé à travers le filtre jusqu'à la filière, qui comporte une série de petites filières (0.2 à 2.0 mm), normalement de l'ordre de plusieurs milliers. Le polymère est filé à travers la filière et acheminé jusqu'aux sections de refroidissement et d'étirage. Le refroidissement peut s'effectuer par pulsion d'air refroidi et l'étirage est réalisé par une succion d'air ou de l'air pulsé à travers la section d'étirage.

[0011] La section d'étirage peut comporter une fente large ou plusieurs fentes ou buses plus petites. Dans la section étirage, les fibres ont un diamètre décroissant et prennent une structure orientée. Le ratio d'étirage se situe généralement de 1.1 à 20 fois. Dans le procédé SB, le titre des fibres est de l'ordre de 0.5 à 20 dtex.

[0012] La section filature est suivie d'une section de dépose où les fibres sont déposées au hasard sur un tapis. Le tapis transporte les fibres jusqu'à la calandre. Le poids/m² peut être ajusté en fonction de la vitesse du tapis.

[0013] La figure 1 représente schématiquement une installation de mise en oeuvre d'un procédé SB connu (par exemple S-Tex) comportant principalement : (1) une trémie, (2) une extrudeuse, (2') une vis, (3') une filière, (4) un tapis, (5) une calandre de soudage, (6) un moyen de guidage de la nappe et de réglage de tension d'enroulage, (7) un moyen d'enroulage, (9) une unité de refroidissement des fibres, (11) une buse d'étirage, (11') une aspiration étirage.

[0014] La filature dans le procédé SB génère des fibres en PLA à structure très orientée (étirage élevé, refroidissement rapide).

[0015] Cela veut dire que la phase amorphe est bien orientée et comporte une tension interne élevée, et que les fibres ont tendance à rétrécir en utilisant des températures supérieures à la T_g (température de transition du verre), (Ahmad Y.A. Khan et al. "Meltprocessing of poly(lactide) resin into monowovens", TANDEC, University of Tennessee).

[0016] La cristallinité et l'état de la phase amorphe ont un effet considérable sur les propriétés de la nappe. Si la

cristallinité est trop élevée, la nappe devient fragile et si la phase amorphe comporte une tension interne (taux d'orientation élevé) elle rétrécira à des températures élevées.

[0017] Les procédés de soudage traditionnels (par exemple calandrage entre un rouleau lisse et un rouleau gravé chauffé ayant un contrôle de pression externe, de sorte que la surface soudée est de 7 à 25 %) à des températures se situant entre 70°C et 100°C (selon le grade et le type de polymère) ne sont pas réalisables à cause du rétrécissement et, avec des températures plus basses, le soudage n'est pas optimal. De plus, si un soudage satisfaisant est réalisé avec une température basse, on constate des problèmes de stabilité du produit. Le rétrécissement de la nappe s'effectue en milieu très humide à une température en-dessous de 40°C.

[0018] Le PLA a tendance à coller à des températures comprises entre 70 et 100°C. Il est difficile d'enlever le PLA déposé sur les rouleaux de calandre lorsque ce collage est associé au rétrécissement simultané. Le calandrage à des températures élevées (>100°C) augmente la cristallinité considérablement (refroidissement très lent), ce qui entraîne un allongement moindre.

[0019] Le but principal de l'invention est de proposer un procédé pour la fabrication d'un non-tissé "spun-bond" (appelé SB) basé sur des polylactides, qui est biodégradable et qui présente des caractéristiques identiques à celles des non-tissés conventionnels à base de polyoléfines.

[0020] Plus particulièrement, le procédé selon l'invention est destiné à améliorer les propriétés mécaniques du non-tissé à base de polylactides et de le stabiliser pour éviter le rétrécissement causé par des températures élevées.

[0021] A cet effet, le procédé selon l'invention permet de fixer ou d'ajuster le taux de cristallinité et la tension interne de la fibre composant la nappe de non-tissé à base de PLA.

[0022] Un procédé selon l'invention s'applique à la fabrication par "spun-bond" d'un non-tissé, exclusivement composé de polylactides c'est à dire que tous les filaments qui le composent sont réalisés entièrement en un polymère dérivé d'acide lactique, ou en un mélange de polymères dérivés d'acide lactique, ou en un copolymère dérivé d'acide lactique.

[0023] De façon préférentielle, le polymère dérive d'un acide lactique L ou D.

[0024] De façon préférentielle, le mélange de polymères est un mélange de polymères dérivé d'acide L et dérivé d'acide D.

[0025] De façon préférentielle, les filaments du non-tissé sont dérivés d'acides lactiques L et D (copolymères).

[0026] Plus particulièrement un procédé selon l'invention se caractérise en ce qu'il comporte un traitement de fixation-ajustement du taux de cristallinité et de la tension interne des fibres composant la nappe de non-tissé.

[0027] Le traitement de fixation-ajustement consiste en une fixation biaxiale faisant suite au calandrage, puis en un chauffage à basse température suivi d'un refroidissement, ledit chauffage pouvant être réalisé par tout moyen approprié, par exemple dans un four ou par rayonnement infra-rouge.

[0028] On comprendra mieux l'invention à l'aide de la description qui suit faite en référence aux figures annexées suivantes :

- **figure 1** : schéma d'une installation de mise en oeuvre d'un procédé "spun-bond" ou SB de l'état de la technique,
- **figure 2** : schéma d'un ensemble de traitement de fixation-ajustement selon l'invention pouvant être associé à une installation de la figure 1,
- **figure 3** : schéma d'un autre ensemble de traitement de fixation-ajustement selon l'invention pouvant être associé à une installation de la figure 1.

[0029] L'originalité du procédé selon l'invention est qu'il comporte au moins un traitement pour la fixation ou l'ajustement du taux de cristallinité et de la tension interne de la fibre composant la nappe de non-tissé à base de PLA.

[0030] Cette étape de fixation-ajustement est réalisée de la manière suivante :

1) Après calandrage dans une calandre (16) et fixation en (12) à des températures basses (voir figure 2), la nappe soudée (15) (à tension biaxiale) est soumise à un contrôle de température dans des moyens de chauffage (13) puis refroidie dans des moyens de refroidissement (14).

[0031] Si le calandrage est effectué à des températures basses (70°C) et à une pression élevée et raisonnable, le soudage est satisfaisant mais le niveau des allongements et résistances est bas et la nappe a tendance à rétrécir par la suite lorsque soumise à des températures plus élevées.

[0032] Afin d'éliminer cette tendance et d'améliorer les propriétés mécaniques, la nappe est fixée biaxialement après calandrage et chauffée dans un four pendant 10 à 60 secondes à une température variant de 80°C à 150°C, ou chauffée pendant quelques secondes (0.5 à 10 s) par un générateur d'IR à une température variant de 80°C à 150°C. Ces traitements peuvent être effectués en ligne continue ou en post-traitement.

[0033] Le contrôle de température selon l'une ou l'autre des variantes de chauffage (3) a pour effet de relacher la tension intérieure et d'augmenter le taux de cristallinité. On constate de ce fait un allongement et une résistance plus élevés et la nappe ne rétrécit plus.

[0034] Le temps de chauffage et la température doivent être choisis avec précision, pour éviter la fragilisation de la

EP 0 723 044 B1

nappe par suite d'une température trop élevée.

[0035] L'invention sera illustrée par les exemples non limitatifs qui suivent :

[0036] Les nappes de non-tissé utilisées dans ces exemples sont fabriquées dans les conditions suivantes :

5	Procédé :	S-Text
	Matière première :	PLLA
		Poids moyen moléculaire : 130 000 - 140 000
		Polydispersité : 1.9
		Point de fusion : 160 - 165°C
10	Température d'extrusion :	190° C - 210°C
	Filature	air refroidi : 0.3 - 1.0 m/s, 10-20°C
		étirage : 30 - 90 mm/Ce
	Vitesse tapis :	15 - 30 m/s
15	Température calandre :	50 - 70°C (la plus élevée possible sans rétrécissement de la nappe)

EXEMPLE 1

[0037]

20	Nappe de non-tissé
	Valeurs de départ
	Poids/m ² : 25 g/m ²
25	Denier : 2.5 dtex
	Résistance MD : 20 N/5 cm
	Allongement MD : 5 %
	Traitement thermique
30	Méthode : Biaxialité fixée et four chauffé
	Température : 100°C
	Durée : 2 min
35	Amélioration des propriétés (%)
	Résistance MD : 100 %
	Elongation MD : 1000 % (10 fois)
40	Rétrécissement à 100°C sans fixation : néant

EXEMPLE 2

[0038]

45	Nappe de non-tissé
	Valeurs de départ
	Poids/m ² : 65 g/m ²
50	Denier : 2.5 dtex
	Résistance MD : 80 N/5 cm
	Allongement MD : 26 %
	Traitement thermique
55	Méthode : Biaxialité fixée et four chauffé
	Température : 100°C
	Durée : 2 min

Amélioration des propriétés (%)

Résistance MD : 20 %

Elongation MD : 400 %

Rétrécissement à 100°C sans fixation : néant

EXEMPLE 3

[0039]

Nappe de non-tissé

Valeurs de départ

Poids/m² : 26 g/m²
 Denier : 1.8 dtex
 Résistance MD : 27 N/5 cm
 Allongement MD : 10 %

Traitement thermique

Méthode : Biaxialité fixée et chauffée sur ligne S-Text avec radiateur IR
 Température : environ 120°C (puissance maximum 9 KW)
 Durée : 2 s

Amélioration des propriétés (%)

Résistance MD : 40 %
 Elongation MD : 400 % (4 fois)

Rétrécissement à 100°C sans fixation : 4 - 6 %

[0040] Pour la mise en oeuvre du procédé selon l'invention, on réalise une installation pour la fabrication d'une nappe de non-tissé à partir de polymères du type comportant des moyens de filature du ou des polymères, de refroidissement, d'étirage, de dépose de fibres sur un tapis, de soudage desdites fibres par calandrage pour former une nappe (15, 17), caractérisée en ce qu'elle comporte en outre des moyens de traitement de fixation-ajustement du taux de cristallinité et de la tension interne de fibres composant la nappe (15, 17).

[0041] Plus particulièrement, les moyens de traitement de fixation-ajustement consistent en des moyens de fixation biaxiale (15) et en des moyens de chauffage (13) pris dans le groupe (four-rayonnement infra-rouge).

Revendications

1. Procédé pour la fabrication d'une nappe de non-tissé à partir de filaments de polymères fondus, du type comportant les étapes de filature du ou des polymères, de refroidissement, d'étirage, de dépose de fibres sur un tapis et de soudage desdites fibres par calandrage pour former la nappe (15, 17), caractérisé en ce qu'il comporte en outre un traitement de fixation-ajustement du taux de cristallinité et de la tension interne des fibres composant la nappe de non-tissé, ledit traitement de fixation-ajustement consistant en une fixation biaxiale faisant suite au calandrage, puis en un chauffage à basse température suivi d'un refroidissement.
2. Procédé selon la revendication précédente, caractérisé en ce que le chauffage est un chauffage au four pendant 10 à 60 s à une température variant de 80°C à 150°C.
3. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que le chauffage est un chauffage de quelques secondes par rayons infra-rouges à une température variant de 80°C à 150°C.
4. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que le taux de cristallinité est augmenté.

5. Procédé selon l'une des revendications 1 et 4, caractérisé en ce que la tension interne des fibres est relâchée.
6. Installation pour la mise en oeuvre d'un procédé selon l'une des revendications 1 à 5, pour la fabrication d'une nappe de non-tissé à partir de polymères du type comportant des moyens de filature du ou des polymères, de refroidissement, d'étirage, de dépose de fibres sur un tapis, de soudage desdites fibres par calandrage pour former une nappe (15, 17), caractérisée en ce qu'elle comporte en outre des moyens de traitement de fixation-ajustement du taux de cristallinité et de la tension interne de fibres composant la nappe (15, 17), lesdits moyens de traitement de fixation-ajustement consistant en des moyens de fixation biaxiale (15) et en des moyens de chauffage (13) pris dans le groupe (four-rayonnement infra-rouge).

Claims

1. Method of manufacturing a non-woven sheet from filaments of molten polymers, of the type comprising the stages of spinning the polymer or polymers, cooling, drawing, laying fibres on a belt and welding said fibres by calendering to form the sheet (15, 17), characterised in that it also comprises a treatment for fixing/adjusting the rate of crystallinity and internal tension of the fibres composing the non-woven sheet, said fixing/adjusting treatment comprising a biaxial fixing following the calendering, then heating at low temperature followed by cooling.
2. Method according to the preceding claim, characterised in that the heating is heating in the oven for 10 to 60 s at a temperature varying between 80° C and 150° C.
3. Method according to claim 1, characterised in that the heating is heating for some seconds by infrared rays at a temperature varying between 80° C and 150° C.
4. Method according to claim 1, characterised in that the rate of crystallinity is increased.
5. Method according to one of claims 1 and 4, characterised in that the internal tension of the fibres is relaxed.
6. Installation for carrying out a method according to one of claims 1 to 5, for manufacturing a non-woven sheet from polymers, of the type comprising means for spinning the polymer or polymers, cooling, drawing, laying fibres on a belt and welding said fibres by calendering to form a sheet (15, 17), characterised in that it also comprises treatment means for fixing/adjusting the rate of crystallinity and the internal tension of the fibres composing the sheet (15, 17), said treatment means for fixing/adjusting comprising means for biaxial fixing (15) and means for heating (13) included in the group (oven/infrared radiation).

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung eines Vliesstoffes aus geschmolzenen Polymerfasern, welches den Schritt des Verspinnens des Polymers oder der Polymere, des Abkühlens, des Verstreckens, des Ablegens der Fasern auf eine Bahn und des Verschweißens der Fasern durch Kalandrieren zum Zwecke der Bildung eines Stoffes (15, 17) aufweist, **dadurch gekennzeichnet**, dass es desweiteren eine Behandlung zur Bindung und Einstellung des Anteils der Kristallisation und der inneren Spannung der den Vliesstoff bildenden Fasern aufweist, wobei die genannte Behandlung zur Bindung und Einstellung in einer biaxialen Bindung nach dem Kalandrieren, einer Aufheizung mit niedrigen Temperaturen und einem anschließenden Abkühlen besteht.
2. Verfahren nach Anspruch 1, **dadurch gekennzeichnet**, dass das Beheizen ein Heizen für eine Dauer von 10 bis 60 s in einem Ofen bei Temperaturen zwischen 80°C und 150°C ist.
3. Verfahren nach Anspruch 1, **dadurch gekennzeichnet**, dass das Beheizen ein Heizen während einiger Sekunden durch Infrarotstrahlung bei Temperaturen zwischen 80°C und 150°C ist.
4. Verfahren nach Anspruch 1, **dadurch gekennzeichnet**, dass der Anteil der Kristallisation erhöht ist.
5. Verfahren nach Anspruch 1, **dadurch gekennzeichnet**, dass die innere Spannung der Fasern vermindert ist.
6. Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens gemäß einem der Ansprüche 1 bis 5 zur Herstellung eines Vlies-

EP 0 723 044 B1

stoffes aus geschmolzenen Polymerfasern, welches den Schritt des Verspinnens des Polymers oder der Polymere, des Abkühlens, des Verstreckens, des Ablegens der Fasern auf eine Bahn und des Verschweißens der Fasern durch Kalandrieren zum Zwecke der Bildung eines Stoffes (15, 17) aufweist, **dadurch gekennzeichnet**, dass sie weiterhin Behandlungsmittel zur Bindung und Einstellung des Anteils der Kristallisation und der inneren Spannung der den Vliesstoff (15, 17) bildenden Fasern aufweist, wobei die genannten Behandlungsmittel zur Bindung und Einstellung biaxiale Bindungsmittel (15) sind und die Beheizungsmittel (13) gewählt wurden aus der Gruppe der Öfen oder Infrarotstrahler.

5

10

15

20

25

30

35

40

45

50

55

FIG. 1

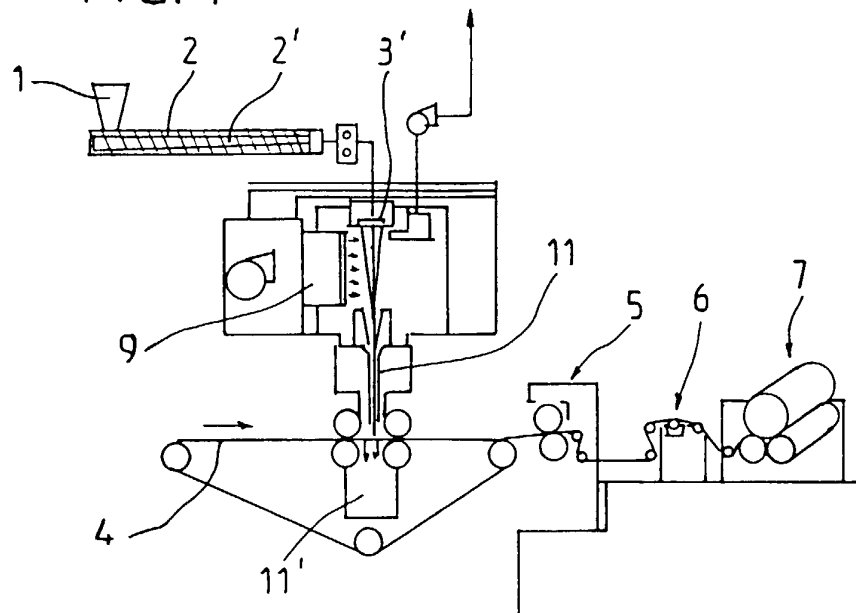


FIG. 2

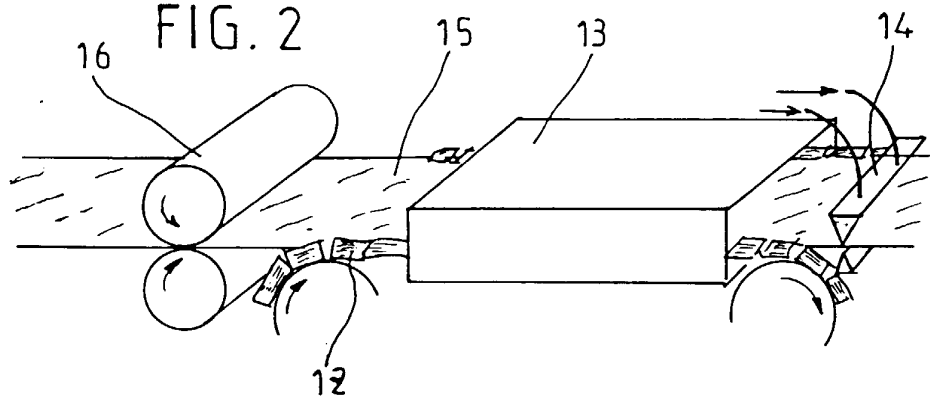


FIG. 3

