

(19) 日本国特許庁(JP)

(12) 公表特許公報(A)

(11) 特許出願公表番号

特表2015-533902

(P2015-533902A)

(43) 公表日 平成27年11月26日(2015.11.26)

(51) Int.Cl.	F I	テーマコード (参考)
C09K 3/10 (2006.01)	C09K 3/10 Z	4 F 0 7 1
C08L 23/08 (2006.01)	C09K 3/10 R	4 H 0 1 7
C08F 210/02 (2006.01)	C08L 23/08	4 J 0 0 2
C08J 5/18 (2006.01)	C08F 210/02	4 J 1 0 0
	C08J 5/18 C E S	
	審査請求 未請求 予備審査請求 未請求 (全 27 頁)	

(21) 出願番号	特願2015-536802 (P2015-536802)	(71) 出願人	502141050
(86) (22) 出願日	平成25年10月1日 (2013.10.1)		ダウ グローバル テクノロジーズ エル
(85) 翻訳文提出日	平成27年4月9日 (2015.4.9)		エルシー
(86) 国際出願番号	PCT/US2013/062826		アメリカ合衆国 ミシガン州 4 8 6 7 4
(87) 国際公開番号	W02014/058660		, ミッドランド, ダウ センター 2 0 4
(87) 国際公開日	平成26年4月17日 (2014.4.17)		O
(31) 優先権主張番号	61/713, 136	(74) 代理人	100093861
(32) 優先日	平成24年10月12日 (2012.10.12)		弁理士 大賀 真司
(33) 優先権主張国	米国 (US)	(74) 代理人	100129218
			弁理士 百本 宏之
		(74) 代理人	100092783
			弁理士 小林 浩
		(74) 代理人	100120134
			弁理士 大森 規雄
			最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 シーラント組成物

(57) 【要約】

本発明はシーラント組成物、その製造方法、そこから作製されるフィルム層および多層構造を提供する。本発明に記載のシーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物は以下を含む。100重量%以下のエチレンに由来する単位、35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位、当該直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900~0.920 g/cm³の範囲にあり、分子量分布 (M_w/M_n) は2.5~4.5の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) は0.5~3 g/10分の範囲にあり、分子量分布 (M_z/M_w) は2.2~3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロ剪断粘度比 ($ZSVR$) は1.0~1.2の範囲にある。

【選択図】 なし

【特許請求の範囲】

【請求項 1】

シーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物であって、

100重量%以下のエチレンに由来する単位；

35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含み、

前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900～0.920 g/cm³の範囲にあり、分子量分布 (M_w/M_n) は2.5～4.5の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) は0.5～3 g/10分の範囲にあり、分子量分布 (M_z/M_w) は2.2～3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロ切断粘度比 (ZSVR) は1.0～1.2の範囲にある組成物。

10

【請求項 2】

シーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物を含むシーラント組成物であって、

100重量%以下のエチレンに由来する単位；

35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含み、

前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900～0.920 g/cm³の範囲にあり、分子量分布 (M_w/M_n) は2.5～4.5の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) は0.5～3 g/10分であり、分子量分布 (M_z/M_w) は2.2～3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロ切断粘度比 (ZSVR) は1.0～1.2の範囲にあり、

20

密度が0.915～0.930 g/cm³の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) が0.1～5 g/10分であり、および分子量分布 (M_w/M_n) が6～10の範囲にある30重量%未満の低密度ポリエチレン組成物、を含む組成物。

【請求項 3】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物1を含むフィルム層。

【請求項 4】

請求項2に記載のシーラント組成物を含むフィルム層。

【請求項 5】

請求項3または4に記載のフィルム層を含む多層構造。

30

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

【0001】

関連出願の参照

本出願は2012年10月12日に提出された米国特許仮出願第61/713,136号の利益を主張する。

【0002】

本発明はシーラント組成物、その製造方法、そこから作製されるフィルム層および多層に関する。

40

【背景技術】

【0003】

シーラント用途のポリエチレン組成物の使用は一般的に知られている。気相工程、スラリー工程、溶解工程または高圧工程等の通常の方法を使用して当該ポリエチレン組成物を製造することができる。

【0004】

異なる触媒系を使用して様々な重合技術を使用して、シーラント用途に適したポリエチレン組成物を製造した。

【0005】

シーラント組成物を開発する研究努力がされているものの、高い熱間粘着性および熱シ

50

ール力を提供しながら、より低いヒートシールおよび熱間粘着性開始温度を有するシーラント組成物が必要とされる。

【発明の概要】

【0006】

本発明はシーラント組成物、その製造方法、そこから作製されるフィルム層および多層構造を提供する。

【0007】

ある実施形態では、本発明はシーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物を提供し、以下を含む。以下、100重量%以下のエチレンに由来する単位；35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位；前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900~0.920 g/cm³であり、分子量分布 (M_w/M_n) は2.5~4.5の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) は0.5~3 g/10分の範囲にあり、分子量分布 (M_z/M_w) は2.2~3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロ剪断粘度比 (ZSVR) は1.0~1.2の範囲にある。

【0008】

ある実施形態では、本発明は以下を含むシーラント組成物を提供する。以下、(a) 100重量%以下のエチレンに由来する単位、35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含むシーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物であって、当該直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900~0.920 g/cm³の範囲にあり、分子量分布 (M_w/M_n) は2.5~4.5の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) は0.5~3 g/10分の範囲にあり、分子量分布 (M_z/M_w) は2.2~3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロ剪断粘度比 (ZSVR) は1.0~1.2の範囲にあり、および (b) 0.915~0.930 g/cm³の範囲の密度を有し、メルトインデックス (I_2) は0.1~5 g/10分の範囲にあり、分子量分布 (M_w/M_n) は6~10の範囲にある30重量%未満の低密度ポリエチレン組成物。

【0009】

代替の実施形態では、本発明は上述のシーラント組成物を含むフィルム層をさらに提供する。

【0010】

代替の実施形態では、本発明は上述の直鎖状低密度ポリエチレン組成物を含むフィルム層をさらに提供する。

【0011】

代替の実施形態では、本発明は上述の直鎖状低密度ポリエチレン組成物を含む多層構造をさらに提供する。

【0012】

代替の実施形態では、本発明は上述の直鎖状低密度ポリエチレン組成物を含むフィルム層を含む多層構造をさらに提供する。

【図面の簡単な説明】

【0013】

本発明を説明するために、例示的な図を示すが、本発明は、示される正確な配置および手段に限定されないことを理解されたい。

【図1】図1は本発明のポリオレフィン混合組成物に存在する低密度ポリエチレンについての¹³C NMRの結果を報告する。

【図2】図2は本発明の3層フィルム1~3および比較の3層フィルムA~Cの熱間粘着力と試験温度の関係を説明するグラフである。

【発明を実施するための形態】

【0014】

本発明はシーラント組成物、その製造方法、そこから作製されるフィルム層および多層

10

20

30

40

50

構造を提供する。

【0015】

ある実施形態では、本発明は以下を含むシーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物を提供する。以下、100重量%以下のエチレンに由来する単位；35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位；前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900~0.920 g/cm³の範囲であり、分子量分布 (M_w/M_n) は2.5~4.5の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) は0.5~3 g/10分に範囲にあり、分子量分布 (M_z/M_w) は2.2~3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロ剪断粘度比 (ZSVR) は1.0~1.2の範囲にある。

10

【0016】

ある実施形態では、本発明は以下を含むシーラント組成物を提供し、以下、(a) 100重量%以下のエチレンに由来する単位、35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位；ここで前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900~0.920 g/cm³の範囲にあり、分子量分布 (M_w/M_n) は2.5~4.5の範囲にあり、メルトインデックス (I_2) は0.5~3 g/10分に範囲にあり、分子量分布 (M_z/M_w) は2.2~3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロ剪断粘度比 (ZSVR) は1.0~1.2の範囲にあり；および (b) 0.915~0.930 g/cm³の範囲の密度、0.1~5 g/10分の範囲のメルトインデックス (I_2) および6~10の範囲の分子量分布 (M_w/M_n) を有する30重量%未満の低密度ポリエチレン組成物。

20

【0017】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物

直鎖状低密度ポリエチレン組成物は実質的に長鎖分岐がなく、好ましくは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は長鎖分岐がない。実質的に長鎖分岐がないとは、本明細書で使用する時、炭素原子1,000個の計につき約0.1未満の長鎖分岐で置換されるのが好ましい直鎖状低密度ポリエチレン組成物を意味し、より好ましくは、炭素原子1,000個の計につき約0.01未満の長鎖分岐で置換される。

【0018】

用語 (共) 重合は、本明細書で使用する時、エチレンおよび任意の1つ以上のモノマー、例えば、1つ以上の α -オレフィンモノマーの重合を意味する。したがって、(共) 重合は、エチレンの重合とエチレンおよび1つ以上のモノマー、例えば、1つ以上の α -オレフィンモノマーの両方を意味する。

30

【0019】

本発明に記載のインフレーションフィルムに適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物 (LLDPE) は、(a) 100重量%未満のまたはそれに等しい、例えば、少なくとも65重量%、少なくとも70重量%、または少なくとも80重量%、または少なくとも90重量%のエチレンに由来する単位；および (b) 35重量%未満の、例えば、25重量%未満、または20重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含む。

40

【0020】

本発明に記載の直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、0.900~0.920の範囲の密度を有する。全ての個々の値および0.900~0.920 g/cm³の部分範囲は、本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、0.900、0.905、0.908、または0.910 g/cm³の下限から0.914、0.918、0.919、または0.920 g/cm³の上限の範囲の密度であり得る。

【0021】

本発明に記載の直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、1~1.2の範囲のゼロせん断粘度比 (ZSVR) を有することを特徴とする。本発明に記載の直鎖状低密度ポリエチレン

50

組成物は、2.5～4.5の範囲の分子量分布 (M_w/M_n) (通常のゲル浸透クロマトグラフィー (GPC) 法に従って測定される) を有する。全ての個々の値および2.5～4.5の範囲の部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、2.5、2.7、2.9、3.0の下限から3.6、3.8、3.9、4.2、4.4、または4.5の上限の範囲の分子量分布 (M_w/M_n) であり得る。

【0022】

本発明に記載の直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、0.5～3 g/10分の範囲のメルトインデックス (I_2) を有する。全ての個々の値および0.5～3 g/10分の部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、0.5、0.6、または0.7 g/10分の下限から1.2、1.5、1.8、2.0、2.2、2.5、または3.0 g/10分の上限の範囲のメルトインデックス (I_2) であり得る。

10

【0023】

本発明に記載の直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、50,000～250,000ダルトンの範囲の分子量 (M_w) を有する。全ての個々の値および50,000～250,000ダルトンの部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、50,000、60,000、70,000ダルトンの下限から150,000、180,000、200,000または250,000ダルトンの上限の範囲の分子量 (M_w) であり得る。

【0024】

本発明に記載の直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、2.2～3の範囲の分子量分布 (M_z/M_w) (通常のGPC方法に従って測定される) を有してもよい。全ての個々の値および2.2～3の部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示される。

20

【0025】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、直鎖状低密度ポリエチレン組成物に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルのビニル不飽和を有してよい。全ての個々の値および0.1未満の部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、直鎖状低密度ポリエチレン組成物に存在する1,000個の炭素原子につき0.08未満のビニルのビニル不飽和を有してよい。

【0026】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含んでよい。全ての個々の値および35重量%未満の部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、25重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、15重量%の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、14重量%の1つ以上の α -オレフィンモノマーに由来する単位を含んでよい。

30

【0027】

α -オレフィンモノマーは典型的にたった20個の炭素原子しか有さない。例えば、 α -オレフィンモノマーは好ましくは、3～10個の炭素原子、より好ましくは3～8個の炭素原子を有してよい。例示的な α -オレフィンモノマーとして、限定されないが、プロピレン、1-ブテン、1-ペンテン、1-ヘキセン、1-ヘプテン、1-オクテン、1-ノネン、1-デセン、および4-メチル-1-ペンテンが挙げられる。1つ以上の α -オレフィンモノマーは例えば、プロピレン、1-ブテン、1-ヘキセン、および1-オクテンから成る群から選択されてもよく、あるいは1-ヘキセンおよび1-オクテンから成る群から選択されてもよい。

40

【0028】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、少なくとも65重量%のエチレンに由来する単位を含んでよい。全ての個々の値および少なくとも75重量%未満の部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、少なくとも85重量%のエチレンに由来する単位を含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレ

50

ン組成物は、少なくとも100重量%のエチレンに由来する単位を含んでよい。

【0029】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている100重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよい。全ての個々の値および100ppm未満またはそれに等しい部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている10重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている8重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている6重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている4重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている2重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている1.5重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている0.75重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている0.5重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよく、あるいは、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、100万部の直鎖状低密度ポリエチレン組成物につき、ハフニウム系メタロセン触媒から残っている0.25重量部未満またはそれに等しいハフニウム残査をさらに含んでよい。直鎖状低密度ポリエチレン組成物中のハフニウム系メタロセン触媒から残っているハフニウム残査は、参照標準に較正される蛍光X線(XRF)によって測定してよい。重合樹脂造粒体を好ましい方法のX線測定について約3/8インチの厚さを有するブランクに、高温で圧縮成形した。0.1ppm以下の極めて低い金属濃度で、ICP-AESは直鎖状低密度ポリエチレン組成物に存在する金属残査を決定するのに適した方法である。ある実施形態では、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、実質的にクロム、ジルコニウムまたはチタン含有がなく、すなわち、これらの金属は、当業者によって考えられ得るものが全くないか、あっても例えば、0.001ppm未満等の微量しか存在しない。

【0030】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、追加の添加剤をさらに含んでよい。当該添加剤として、限定されないが、1つ以上のヒドロタルサイト系中和剤、帯電防止剤、増色剤、染色剤、潤滑剤、充填剤、顔料、一次酸化防止剤、二次酸化防止剤、加工助剤、UV安定剤、核剤、およびその組み合わせが挙げられる。本発明のポリエチレン組成物は任意の量の添加剤を含んでよい。直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、当該添加剤を含む直鎖状低密度ポリエチレン組成物の重量に基づいて、当該添加剤を組み合わせた重量の約0~約10%含んでよい。全ての個々の値および約0~約10重量%の部分範囲は本明細書に含まれ、本明細書に開示され、例えば、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は、当該添加剤を含む直鎖状低密度ポリエチレン組成物の重量に基づいて、当該添加剤を組み合わせた重量の約0~約7%含んでよく；あるいは、当該添加剤を含む直鎖状低密度ポリエチレン組成物の

重量に基づいて、当該添加剤を組み合わせた重量の約 0～約 5 % 含んでよく；あるいは、当該添加剤を含む直鎖状低密度ポリエチレン組成物の重量に基づいて、当該添加剤を組み合わせた重量の約 0～約 3 % 含んでよく；あるいは、当該添加剤を含む直鎖状低密度ポリエチレン組成物の重量に基づいて、当該添加剤を組み合わせた重量の約 0～約 2 % 含んでよく；あるいは、当該添加剤を含む直鎖状低密度ポリエチレン組成物の重量に基づいて、当該添加剤を組み合わせた重量の約 0～約 1 % 含んでよく；あるいは、当該添加剤を含む直鎖状低密度ポリエチレン組成物の重量に基づいて、当該添加剤を組み合わせた重量の約 0～約 0.5 % 含んでよい。

【0031】

通常のエチレン（共）重合反応を使用して当該直鎖状低密度ポリエチレン組成物を製造してよい。当該エチレン（共）重合反応として、限定されないが、気相重合工程、スラリー相重合工程、溶液相重合工程、およびその組み合わせが挙げられ、1つ以上の通常の反応器、例えば、流動気相反応器、ループ反応器、攪拌タンク型反応器、平行、連続のバッチ反応器および／またはその組み合わせを使用する。例えば、直鎖状低密度ポリエチレン組成物は単一の気相反応器で気相重合工程によって製造されてもよいが、直鎖状低密度ポリエチレン組成物の製造は気相重合工程に限定されず、上述の重合反応を使用してよい。ある実施形態では、重合反応器は2つ以上の連続した、平行の反応器またはその組み合わせを含んでよい。好ましくは、重合反応器は1つの反応器、例えば流動床気相反応器である。別の実施形態では、気相重合反応器は、1つ以上のフィードストリームを含む連続した重合反応器である。重合反応器では、1つ以上のフィードストリームが一緒に組み合わせられ、エチレンを含むガスおよび任意の1つ以上のモノマー、例えば、1つ以上の α -オレフィンが任意の適切な方法によって重合反応器によって連続して流れ、循環してよい。エチレンを含むガスおよび任意の1つ以上のモノマー、例えば、1つ以上の α -オレフィンは分配プレートによって供給され、連続した流動化工程の床を流動化してよい。

【0032】

製造では、以下にさらに詳細に記述するように、共触媒、エチレン、任意の1つ以上の α -オレフィンモノマー、水素、任意の1つ以上の不活性ガスおよび／または液体、例えば、 N_2 、イソペンタン、およびヘキサン並びに任意の1つ以上の連続性添加剤、例えば、エトキシ化ステアリルアミン若しくはジステアリン酸アルミニウム、またはその組み合わせを含むハフニウム系メタロセン触媒系を反応器、例えば、流動気相反応器に連続して供給する。反応器を1つ以上の排出槽、調圧水槽、バージ槽、および／または再循環圧縮機と流体連通してよい。反応器の温度は典型的には70～115℃、好ましくは75～110℃、より好ましくは75～100℃の範囲にあり、圧力は15～30 atm、好ましくは17～26 atmの範囲にある。ポリマー床の底部の分配プレートは、上向流しているモノマー、モノマー、および不活性ガスの流れを一定にする。固体粒子とモノマーのガス流とを接触させるために、機械攪拌器も提供してよい。ガス速度の減少を容易にするために、流動床、垂直円筒型反応器は頂部にバルブ形状を有してよく、したがって、粒子状のポリマーを上向流しているガスから分離できる。反応していないガスは冷却され、重合の熱を取り除き、再圧縮し、その後、反応器の底部に再循環される。残りの炭化水素を取り除いたら、 N_2 下、バージビンに樹脂を移し、湿気を導入し、直鎖状低密度ポリエチレン組成物を酸素に曝露する前に、残りの触媒された反応物の存在を O_2 で還元する。直鎖状低密度ポリエチレン組成物は押出機に移され、ペレット化してよい。当該造粒は一般的に周知である。直鎖状低密度ポリエチレン組成物をさらに溶融スクリーニングしてよい。押出機の溶融プロセスに続いて、溶融組成物を1つ以上の活性のスクリーンに通し、一連の1つ以上に配置し、各活性スクリーンのミクロン保持サイズは、約5～約100 lb/hr/in² (1.0～約20 kg/s/m²) の質量流束で、約2 μ m～約400 μ m (2～4 X 10⁻⁵ m)、好ましくは、約2 μ m～約300 μ m (2～3 X 10⁻⁵ m)、最も好ましくは約2 μ m～約70 μ m (2～7 X 10⁻⁶ m) である。このさらなるメルトスクリーニングについては、米国特許第6,485,662号に開示され、メルトスクリーニングの開示範囲について参照により本明細書に取り込まれる。

10

20

30

40

50

【0033】

流動床反応器の実施形態では、モノマー流は重合部に送られる。流動床反応器は速度減少帯と流体連通する反応帯を含んでよい。反応帯はポリマー粒子を増やす床を含み、反応帯を通るメークアップフィードおよび流体の再循環の形態で、重合可能で改質ガス状成分の連続流によって流動化されるポリマー粒子および触媒組成物の粒子を形成する。好ましくは、メークアップフィードは重合性モノマーを含み、最も好ましくはエチレンおよび任意で1つ以上の α -オレフィンモノマーを含み、当該技術分野で周知であり、例えば、米国特許第4,543,399号、米国特許第5,405,922号、米国特許第5,462,999号に開示される凝縮剤も含んでよい。

【0034】

流動床は、床を通るガスの濾過によって生成されるように、個別に移動している粒子、好ましくは、ポリエチレン粒子の密集塊の外観を呈する。床を通しての圧力降下は断面積で割った床の重量と等しいか、わずかに大きい。そのため、反応器の形状に依存する。反応帯の実行可能な流動床を保持するために、床を通る表面のガス速度は、流動化に必要な最小の流れを超えていなければならない。好ましくは、表面のガス速度は最小の流速の少なくとも2倍である。通常、表面のガス速度は1.5 m/秒を超えず、わずか0.76 ft/秒で十分である。

【0035】

一般的に反応帯の直径に対する高さの比は、約2:1～約5:1の範囲で変化させることができる。もちろん範囲は、比を大きくすることも小さくすることもでき、望まれる製造能力に依存する。速度減少帯の断面積は、典型的には、反応帯の断面積に約2～約3を乗じた範囲にある。

【0036】

速度減少帯は、反応帯より大きい内径を有し、円錐状に先細りにすることができる。名前が示すように、速度減少帯は、増加した断面積のためにガス速度を遅くする。ガス速度の減少は同伴粒子を床に落下させ、反応器から流れる同伴粒子の量を減少させる。反応器の頭上に存在するガスは再循環ガス流である。

【0037】

再循環流は圧縮機に圧縮され、流れが床に戻ってくる前に熱を取り除く熱交換帯を通過する。熱交換帯は典型的には熱交換器であり、水平方向の型でも垂直方向の型でもよい。所望であれば、いくつかの熱交換器を使用して、段階的に循環ガス流の温度を低下することができる。圧縮機を熱交換器から下流に、またはいくつかの熱交換器の中間点に配置することも可能である。冷却後、再循環流は再循環入口ラインを通して反応器に戻る。冷却した再循環流は重合反応によって発生する反応熱を吸収する。

【0038】

好ましくは、再循環流は、ガス分配プレートを通して反応器および流動床に戻る。好ましくはガスそらせ板を反応器の入り口に設置し、含まれるポリマー粒子を固体の塊に沈降および凝集することを防ぎ、反応器の底部に液体が蓄積することを防ぎ、並びに、循環ガス流に液体を含む工程と、含まない工程（その逆も同様）の間を容易に移行させる。前記そらせ板は米国特許第4,933,149号および米国特許第6,627,713号に記載される。

【0039】

流動床に使用されるハフニウム系触媒系は、好ましくは、窒素またはアルゴン等の貯蔵された材料に不活性であるガスブランケット下、貯蔵槽のために貯蔵される。ハフニウム系触媒系は、任意の時点で、適切な方法で、反応系または反応器に加えてよく、好ましくは、活性剤がディスペンサーから床または再循環ラインに補給される場合に、流動床に直接加えるか、最後の加熱交換器、すなわち再循環ライン中、流れに対して最も遠くにある交換器の下流に加えられる。ハフニウム系触媒系は、分配プレートの上の床に注入される。好ましくは、ハフニウム系触媒系は、ある時点で、ポリマー粒子と良好に混合する床に注入される。ある時点で分配プレートの上にハフニウム系触媒系を注入することによって

10

20

30

40

50

、流動床の重合反応器の操作が容易になる。

【0040】

モノマーは、限定されないが、ノズルを通して床または循環ガスラインに直接注入することを含む様々な方法で、重合帯に導入することができる。モノマーは床の上に位置するノズルを通して床の頂部に吹きかけることもでき、循環ガス流によって微粉のいくつかのキャリーオーバーの除去を補助してよい。

【0041】

メイクアップ流体は、別個のラインを通して反応器に供給してよい。メイクアップ流の組成はガス分析計によって決定される。ガス分析計は、再循環流の組成を決定し、したがってメイクアップ流の組成を調整し、反応帯内のガス組成を本質的に安定に保持するガス分析計は、再循環流の組成を決定する通常ガス分析計であり、フィードストリームの成分の比を保持することができる。当該装置は様々な提供元から市販されている。ガス分析計は典型的に速度減少帯と熱交換器の間に位置するサンプリングポイントからガスを受け取るように配置される。

10

【0042】

直鎖状低密度ポリエチレン組成物の製造速度は、触媒組成物の注入速度、活性剤の注入速度、またはその両方の速度を調整することによって、通常制御することができる。触媒組成物の注入速度の変化は反応速度を変化させるため、熱が床に発生する速度、反応器に入る再循環流の温度は、熱発生率の変化に適応するように調整される。このことによって確実に床の温度を本質的に一定に保持する。流動床と再循環流冷却系の両方を完璧に計装することは、もちろん、オペレーターまたは通常の自動制御系のどちらかが循環流の温度を適切に調節することができるように、床の温度変化を検出するのに有用である。

20

【0043】

所与の操作条件の下で、粒子状ポリマー製造物の形成速度で、床の一部を製造物として取り出すことによって、流動床は本質的に一定の高さで保持される。熱発生率が製造物の形成速度に直接的に関係しているため、反応器を通る流体の温度上昇を測定すること、すなわち入口の流体の温度と出口の流体の温度の差を測定することは、入口の流体に揮発可能な流体が存在しない、または無視できるほどしか存在しない場合に、一定の流体速度で直鎖状低密度ポリエチレン組成物を形成する速度を示している。

【0044】

反応器からの粒子状ポリマー製造物の排出には、製造物から流体を分離することと再循環ラインに流体を戻すことが望まれ、好まれる。当該分離を達成するための多くの方法は当該技術分野に周知である。代替的に使用することができる製造物の排出系は、米国特許第4,621,952号に開示され請求される。当該系は典型的に、直列に配置された沈降タンクおよび移送タンクを含み、沈降タンクの頂部から流動床の頂部の近くの反応器の地点まで分離した気相を戻す少なくとも一組の（平行な）タンクを使用する。

30

【0045】

流動気相反応器の実施形態では、流動床の工程の反応器の温度は70℃、または75℃、または80℃～90℃、または95℃、または100℃、または110℃、または115℃の範囲にあり、望ましい温度範囲は、本明細書に記載の下限温度と組み合わせた上限温度を含む。一般的に、反応器の温度は、反応器内の本発明のポリエチレン組成物の焼結温度および反応器または再循環ラインに発生し得る汚損を考慮して、実行可能な最も高い温度で操作される。

40

【0046】

上記の工程はエチレン由来の単位を含むホモポリマー、またはエチレン由来の単位および少なくとも1つ以上のその他の α -オレフィン由来の単位を含むコポリマーを製造するのに適している。

【0047】

本発明で十分な触媒の製造を保持するために、部分圧、または160 psia (1100 kPa)、または190 psia (1300 kPa)、または200 psia (138

50

0 kPa)、または210 psia (1450 kPa)、または220 psia (1515 kPa) 超の圧力で、反応器にエチレンが存在することが好ましい。

【0048】

コモノマー、例えば、1つ以上の α -オレフィンコモノマーは、重合反応器に存在する場合、コモノマーを最終のポリエチレンに組み込むのに望ましい重量%を達成するレベルで存在する。これは、本明細書に記載のエチレンに対するコモノマーのモル比、循環ガス中のエチレンのモルのガス濃度に対する循環ガス中のコモノマーのガス濃度の比で表される。本発明のポリエチレン組成物の製造のある実施形態では、コモノマーは、循環ガス中にエチレンと、0~0.1 (コモノマー：エチレン)；別の実施形態では0~0.05；別の実施形態では0~0.04；別の実施形態では0~0.03；別の実施形態では0~0.02のモル比で存在する。

10

【0049】

水素ガスを重合反応器に添加し、本発明の直鎖状低密度ポリエチレン組成物の最終特性（例えば、 I_{21} および/または I_2 ）を制御してもよい。ある実施形態では、循環ガス流中のエチレンモノマーの計に対する水素の比 (ppm H_2 / mol % C_2) は、ある実施形態では0~60:1；別の実施形態では0.10:1 (0.10)~50:1 (50)；別の実施形態では0~35:1 (35)；別の実施形態では0~25:1 (25)；7:1 (7)~22:1 (22) の範囲にある。

【0050】

ある実施形態では、直鎖状低密度ポリエチレン組成物の製造工程は、以下のステップを含む。以下、(1) 一段階反応器の気相 (共) 重合工程によって、ハフニウム系メタロセン触媒の存在下で、エチレンおよび任意で α -オレフィンコモノマーを (共) 重合すること；(2) それによって、直鎖状低密度ポリエチレン組成物を製造すること。

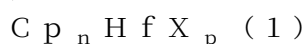
20

【0051】

ハフニウム系メタロセン触媒系は、本明細書で使用する時、ポリエチレンを製造するために、エチレンモノマーおよび任意で1つ以上の α -オレフィンコモノマーの重合を触媒することができる触媒を意味する。さらにハフニウム系メタロセン触媒系はハフノセン成分を含む。ハフノセン成分は、ハフニウムのモノー、ビスー、トリスーシクロペンタジエニル型複合体を含んでよい。ある実施形態では、シクロペンタジエニル型の配位子はシクロペンタジエニル、またはイソロバールーシクロペンタジエニルの配位子、およびその置換体を含む。イソロバールーシクロペンタジエニルの配位子の代表的な例として、限定されないが、シクロペンタフェナントレニル、インデニル、ベンゾインデニル、フルオレニル、オクタヒドロフルオレニル、シクロオクタテトラエニル、シクロペンタシクロドデセン、フェナントリンデニル、3,4-ベンゾフルオレニル、9-フェニルフルオレニル、8-H-シクロペンタ [a] アセナフチレニル、7H-ジベンゾフルオレニル、インデノ [1,2-9] アントレン、チオフェノインデニル、チオフェノフルオレニル、その水素化したもの（例えば、4,5,6,7-テトラヒドロインデニルまたは“ H_4Ind ”）その置換体が挙げられる。ある実施形態では、ハフノセン成分は、非架橋のビスーシクロペンタジエニルハフノセンおよびその置換体である。別の実施形態では、ハフノセンは非置換架橋および非架橋ビスーシクロペンタジエニルハフノセン、および非置換架橋および非架橋ビスーインデニルハフノセンを除外する。用語「非置換」は、本明細書で使用する時、環に結合される水素化物基のみであり、その他の基がないことを意味する。好ましくは、本発明に有用なハフノセンは、以下の式（「Hf」はハフニウムである）によって表すことができ：

30

40



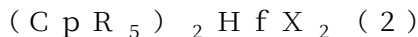
式中、nは1または2であり、pは1、2または3であり、各 C_p は独立して、ハフニウムに結合されるシクロペンタジエニル配位子または配位子イソロバールーシクロペンタジエニル、またはその置換体であり；Xは水素化物、ハロゲン化物、 $C_1 \sim C_{10}$ アルキルおよび $C_2 \sim C_{12}$ アルケニルから成る群から選択され、nが2であるとき、各 C_p は $C_1 \sim C_5$ アルキレン、酸素、アルキルアミン、シリルー炭化水素、およびシロキシルー

50

炭化水素から成る群から選択される架橋基 A によって互いに結合されてもよい。C₁～C₅ アルキレンの例として、エチレン（—CH₂CH₂—）架橋基が挙げられ；アルキルアミン架橋基の例として、メチルアミド（—（CH₃）N—）が挙げられ；シリル—炭化水素架橋基の例として、ジメチルシリル（—（CH₃）₂Si—）が挙げられ、シロキシル—炭化水素架橋基の例として、（—O—（CH₃）₂Si—O—）が挙げられる。特定の実施形態では、ハフノセン成分は式（1）によって示され、n は 2 であり、p は 1 または 2 である。

【0052】

用語「置換される」は、本明細書で使用する時、参照される基が任意の位置に 1 つ以上の水素の場所に、少なくとも 1 つの部分を保ち、部分は F、Cl、Br 等のハロゲン基、水酸基、カルボニル基、カルボキシ基、アミン基、ホスフィン基、アルコキシ基、フェニル基、ナフチル基、C₁～C₁₀ アルキル基、C₂～C₁₀ アルケニル基、およびその組み合わせから選択される。置換アルキルおよびアリールの例として、限定されないが、アシル基、アルキルアミノ基、アルコキシ基、アリールオキシ基、アルキルチオ基、ジアルキルアミノ基、アルコキシカルボニル基、アリールオキシカルボニル基、カルバモイル基、アルキル—およびジアルキル—カルバモイル基、アシルオキシ基、アシルアミノ基、アリールアミノ基、並びにその組み合わせが挙げられる。より好ましくは、本発明に有用なハフノセン成分は以下の式によって表すことができ：



式中、各 C_p はシクロペンタジエニル配位子であり、それぞれがハフニウムに結合され、各 R は独立して水素化物および C₁～C₁₀ アルキルから選択され、最も好ましくは水素化物および C₁～C₅ アルキルであり；X は水素化物、ハロゲン化物、C₁～C₁₀ アルキルおよび C₂～C₁₂ アルケニルから成る群から選択され、最も好ましくは、X は塩化物、フッ化物、C₁～C₅ アルキルおよび C₂～C₆ アルキレンから成る群から選択される。最も好ましい実施形態では、ハフノセンは上記の式（2）によって表され、少なくとも 1 つの R 基は上述のようにアルキルであり、好ましくは C₁～C₅ アルキルであり、その他は水素化物である。最も好ましい実施形態では、各 C_p は独立してメチル、エチル、プロピル、ブチル、およびその異性体から成る群から選択される 1、2、3 個の基で置換される。

【0053】

ある実施形態では、ハフノセン系触媒系は不均一であり、すなわち、ハフノセン系触媒は、補助材料をさらに含んでよい。補助材料は、触媒の組成を補助するための当該技術分野に周知の材料であり得、例えば、無機酸化物；またはあるいは、シリカ、アルミナ、シリカーアルミナ、塩化マグネシウム、黒鉛、マグネシア、チタニア、ジルコニア、およびモンモリロナイトであり、そのどれもが当該技術分野に周知のハロゲン化工程、か焼またはその他の工程によって化学的／物理的に変質させることができる。ある実施形態では、補助材料はマルバーン分析によって定められる平均粒径が 1～60 μm、またはあるいは 10～40 μm のシリカ材料である。

【0054】

ハフノセン系触媒系はさらに活性剤を含んでよい。オレフィン重合に対して触媒成分を活性にすることが周知の適切な活性剤が適している。ある実施形態では、活性剤はアルモキサンであり、あるいは J. B. P. Soares and A. E. Hamielec in 3 (2) POLYMER REACTION ENGINEERING 131 200 (1995) に記載のメタルモキサンである。アルモキサンはハフニウムに対するアルミニウムのモル比 (Al:Hf) が 80:1～200:1、最も好ましくは 90:1～140:1 の補助材料で共補助されてもよい。

【0055】

当該ハフニウム系触媒系はさらに米国特許第 6, 242, 545 号、および米国特許第 7, 078, 467 号に記載され、参照により本明細書に取り込まれる。

【0056】

低密度ポリエチレン組成物成分

本発明に記載のフィルム用途に適したシーラント組成物は低密度ポリエチレン（LDPE）の30重量%未満を含み、例えば、15～25重量%；あるいは18～22重量%を含む。低密度ポリエチレンの密度は0.915～0.930 g/cm³であり、例えば、0.915～0.925 g/cm³；あるいは0.918～0.922 g/cm³の範囲である。低密度ポリエチレンのメルトインデックス（I₂）は0.1～5 g/10分の範囲にあり、例えば、0.5～3 g/10分；あるいは、1.5～2.5 g/10分である。低密度ポリエチレンの分子量分布（M_w/M_n）は、6～10の範囲にあり、例えば、6～9.5；あるいは6～9；あるいは6～8.5；あるいは7.5～9の範囲にある。当該低密度ポリエチレン組成物は例えばダウ・ケミカル社から市販されている。

10

【0057】

LDPE成分は1,000個の炭素につき少なくとも2個、および/または1,000個の炭素につき少なくとも4個の長鎖分岐を有する。LDPE成分は、LDPE成分中のC₅のC₃炭素の存在、またはアミル分岐の存在を示す¹³C NMRによって、32.7 ppmでピークを有する。LDPEが存在する場合、シーラント組成物は、押出機、例えば、1つまたは2つスクリュウ押出機による押出等の溶融混合工程によって調整してよい。LDPE、LLDPEおよび任意の1つ以上の添加剤を1つ以上の押出機によって任意の順序で溶融混合し、均一なシーラント組成物を形成してよい。あるいは、LDPE、LLDPEおよび任意の1つ以上の添加剤を任意の順序でドライブレンドし、次に押し出してフィルムを形成してよい。

20

【0058】

シーラント組成物のエンドユーザの用途

本発明に記載のシーラント組成物は、シーリング用と、例えば、食物および専門的なパッケージ用途に使用してよい。

【0059】

ある実施形態では、本発明は100重量%に等しいまたはそれ未満のエチレン由来の単位；35重量%未満の1つ以上のα-オレフィンモノマー由来の単位を含むシーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物を含むシーラント組成物を含むシーリング層を提供し、前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900～0.920 g/cm³の範囲にあり、分子量分布（M_w/M_n）は2.5～4.5の範囲にあり、メルトインデックス（I₂）は0.5～3 g/10分の範囲にあり、分子量分布（M_z/M_w）は2.2～3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロせん断粘度比（ZSVR）は1.0～1.2の範囲にあり、低密度ポリエチレン組成物は0.915～0.930 g/cm³の範囲の密度を有してよく、メルトインデックス（I₂）は0.1～5 g/10分であり、分子量分布（M_w/M_n）は6～10の範囲にある。

30

【0060】

代替の別の実施形態では、本発明は以下を含む物品を提供する。以下、（1）100重量%に等しいまたはそれ未満のエチレン由来の単位；35重量%未満の1つ以上のα-オレフィンモノマー由来の単位を含むシーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物を含むシーラント組成物を含む少なくとも1つのシーラント層、ここで前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は0.900～0.920 g/cm³の範囲にあり、分子量分布（M_w/M_n）は2.5～4.5の範囲にあり、メルトインデックス（I₂）は0.5～3 g/10分の範囲にあり、分子量分布（M_z/M_w）は2.2～3の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロせん断粘度比（ZSVR）は1.0～1.2の範囲にあり、低密度ポリエチレン組成物は0.915～0.930 g/cm³の範囲の密度を有してよく、メルトインデックス（I₂）は0.1～5 g/10分であり、分子量分布（M_w/M_n）は6～10の範囲にある。

40

【0061】

50

代替の別の実施形態では、本発明は以下のステップを含む物品を形成する方法を提供し、以下、(1) 100重量%に等しいまたはそれ未満のエチレン由来の単位および35重量%未満の1つ以上の α -オレフィンモノマー由来の単位を含むシーラント用途に適した直鎖状低密度ポリエチレン組成物を含むシーラント組成物を選択し、ここで前記直鎖状低密度ポリエチレン組成物の密度は $0.900 \sim 0.920 \text{ g/cm}^3$ の範囲にあり、分子量分布(M_w/M_n)は $2.5 \sim 4.5$ の範囲にあり、メルトインデックス(I_2)は $0.5 \sim 3 \text{ g/10分}$ の範囲にあり、分子量分布(M_z/M_w)は $2.2 \sim 3$ の範囲にあり、ビニル不飽和は前記組成物の骨格に存在する1,000個の炭素原子につき0.1未満のビニルであり、ゼロせん断粘度比($ZSVR$)は $1.0 \sim 1.2$ の範囲にあり、低密度ポリエチレン組成物は $0.915 \sim 0.930 \text{ g/cm}^3$ の範囲の密度を有する；(2)

10

【0062】

本発明のシーラント組成物は、増加した熱間粘着力、低い熱間粘着性開始温度、および熱間粘着性ウィンドウの広幅化を含む向上した熱間粘着性性能を示した。

【0063】

本発明のシーラント組成物は、様々な包装、例えば、食物を包装する用途に使用することができる。

【実施例】

20

【0064】

以下の実施例は本発明を説明するが、本発明の範囲を限定することを意図しない。本発明の実施例は、本発明のシーラント組成物が、増加した熱間粘着力、低い熱間粘着性開始温度、および熱間粘着性ウィンドウの広幅化を含む向上した熱間粘着性能を示したことを証明する。

【0065】

本発明のシーラント組成物 1

本発明のシーラント組成物 1 は、密度が約 0.912 g/cm^3 、 190°C 、 2.16 kg で測定したときのメルトインデックス(I_2)が約 1.02 g/10分 であり、メルトフロー比($I_{2.1}/I_2$)が約26.5であるエチレン-ヘキセン共重合体である。本

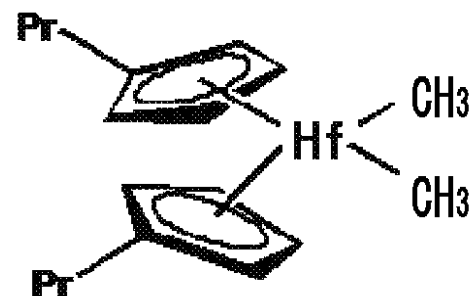
30

【0066】

本発明のシーラント組成物 1 を、上述のように、以下の構造によって表されるハフニウム系触媒系の存在下、表 1 A に報告される重合条件に従い、単一の流動床反応器系中の気相重合によって調製した。

【0067】

【化 1】



40

【0068】

本発明のシーラント組成物 2

本発明のシーラント組成物 2 は、密度が約 0.912 g/cm^3 、 190°C 、 2.16 kg で測定したときのメルトインデックス(I_2)が約 1.04 g/10分 、メルトフロ

50

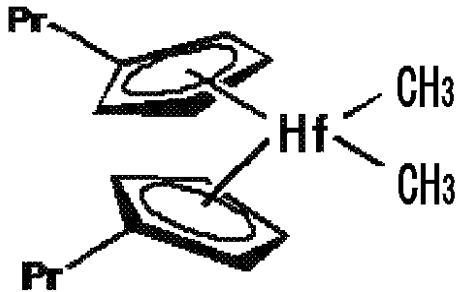
ー比 (I_{21}/I_2) が約 21.3 であるエチレンーヘキセン共重合体である。本発明のシーラント組成物 2 の追加の特性を測定し、表 1 に報告する。

【0069】

本発明のシーラント組成物 2 を、上述のように、以下の構造によって表されるハフニウム系触媒系の存在下、表 1 A に報告される重合条件に従い、単一の流動床反応器系中の気相重合によって調製した。

【0070】

【化 2】



10

【0071】

本発明のシーラント組成物 3

本発明のシーラント組成物 3 は、密度が約 0.904 g/cm^3 、 190°C 、 2.16 kg で測定したときのメルトインデックス (I_2) が約 0.95 g/10 分 、メルトフロー比 (I_{21}/I_2) が約 30.9 であるエチレンーヘキセン共重合体である。本発明のシーラント組成物 3 の追加の特性を測定し、表 1 に報告する。

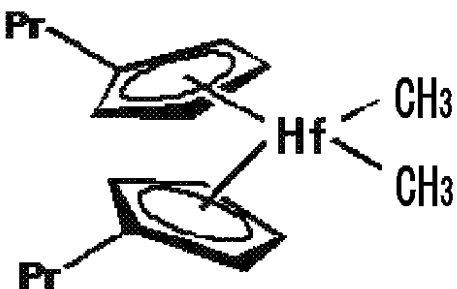
20

【0072】

本発明のシーラント組成物 3 を、上述のように、以下の構造によって表されるハフニウム系触媒系の存在下、表 1 A に報告される重合条件に従い、単一の流動床反応器系中の気相重合によって調製した。

【0073】

【化 3】



30

【0074】

比較のシーラント組成物 A

比較のシーラント組成物 A は、エクソンモービル化学会社から商標 EXCEED 1012CA で市販されているエチレンーヘキセン共重合体であり、密度は約 0.911 g/cm^3 、 190°C 、 2.16 kg で測定したときのメルトインデックス (I_2) は約 1.05 g/10 分 、メルトフロー比 (I_{21}/I_2) は約 15.9 である。比較のシーラント組成物 A の追加の特性を測定し、表 1 に報告する。

40

【0075】

比較のシーラント組成物 B

比較のシーラント組成物 B は、NOVA Chemicals から商標 SCLAIR FP112 で市販されているエチレンーヘキセン共重合体であり、密度は約 0.912 g/cm^3 、 190°C 、 2.16 kg で測定したときのメルトインデックス (I_2) は約 0.86 g/10 分 であり、メルトフロー比 (I_{21}/I_2) は約 29.8 である。比較のシーラント組成物 B の追加の特性を測定し、表 1 に報告する。

50

【0076】

比較のシーラント組成物 C

比較のシーラント組成物 C はダウ・ケミカル社から商標 A F F I N I T Y P L 1 8 8 0 G で市販されているエチレン-オクテン共重合体であり、密度は約 0.904 g/cm^3 であり、 190°C 、 2.16 kg で測定したときのメルトインデックス (I_2) は約 1.03 g/10分 であり、メルトフロー比 ($I_{2.1}/I_2$) は約 31.1 である。比較のシーラント組成物 C の追加の特性を測定し、表 1 に報告する。

【0077】

本発明の単層フィルム 1～3

本発明の組成物 1～3 を、以下の工程および表 2 に報告される条件に従い、本発明の単相フィルム 1～3 に形成した。本発明の組成物 1～3 は、表 2 に報告される工程条件に従い、C o l l i n インフレーションフィルムのインフレーションフィルム工程によって、本発明の単層フィルム 1～3 に形成した。成形装置は 3 つの押出機を含む。(1) 25 mm バレルの直径を有する押出機 1、(2) 30 mm バレルの直径を有する押出機 2、(3) 25 mm バレルの直径を有する押出機 3 であり、それぞれフィルム層を成形することができる。3 つの全押出機の平均総出力は、材料にも依るが、約 $10\sim15 \text{ kg/時間}$ である。各押出機は標準的なシングルフライト順方向スクリューを有する。ダイ径は 60 mm である。ラインの最大の引き取り速度は 30 m/分 である。押出条件を表 2 に報告する。

【0078】

3 つの並行な押出機によって、同ポリマー組成物を押し出すことによって単相フィルムを調製した。それらの特性について本発明の単相フィルム 1～3 を試験し、表 3 に挙げる。

【0079】

比較の単相フィルム A～C

表 2 に報告される以下の工程および工程条件に従い、比較の組成物 A～C を比較の単相フィルム A～C に形成した。表 2 に報告される工程条件に従い、比較の組成物 A～C を、C o l l i n インフレーションフィルムのインフレーションフィルム工程によって、比較の単相フィルム A～C に形成した。成形装置は 3 つの押出機を含む。(1) 25 mm バレルの直径を有する押出機 1、(2) 30 mm バレルの直径を有する押出機 2、(3) 25 mm バレルの直径を有する押出機 3 であり、それぞれフィルム層を成形することができる。3 つの全押出機の平均総出力は、材料にも依るが、 $10\sim15 \text{ kg/時間}$ である。各押出機は標準的なシングルフライト順方向スクリューを有する。ダイ径は 60 mm である。ラインの最大の引き取り速度は 30 m/分 である。押出条件を表 2 に報告する。

【0080】

3 つの並行な押出機によって、同ポリマー組成物を押し出すことによって単相フィルムを調製した。それらの特性について本発明の比較の単層フィルム A～C を試験し、表 3 に挙げる。

【0081】

本発明の 3 層フィルム 1～3

本発明の 3 層フィルム 1～3 を共押出工程によって成形した。成形装置は 3 つの押出機を含む。(1) 25 mm バレルの直径を有する押出機 1、(2) 30 mm バレルの直径を有する押出機 2、(3) 25 mm バレルの直径を有する押出機 3 であり、それぞれフィルム層を成形することができる。3 つの全押出機の平均総出力は、材料にも依るが、 $10\sim15 \text{ kg/時間}$ である。各押出機は標準的なシングルフライト順方向スクリューを有する。ダイ径は 60 mm である。ラインの最大の引き取り速度は 30 m/分 である。押出条件を表 4 に報告する。

【0082】

本発明の 3 層フィルム 1 は以下を含む。(1) 3 層フィルムの総重量に基づく 25 重量%のスキン層、U l t r a m i d C 3 3 L 0 1 を含む押出機番号 1 によって成形した、

(2) 3層フィルムの総重量に基づく50重量%のコア層、コア層の総重量に基づく90重量%のATTANE(商標)4201および10重量%のAMPLIFY(商標)GR-205を含む押出機番号2によって成形した、(3)上述のように、3層フィルムの総重量に基づく25重量%の本発明のシーラント組成物1、押出機番号3によって成形した。

【0083】

本発明の3層フィルム2は以下を含む。(1)3層フィルムの総重量に基づく25重量%のスキン層、Ultramid C33L01を含む押出機番号1によって成形した、(2)3層フィルムの総重量に基づく50重量%のコア層、コア層の総重量に基づく90重量%のATTANE(商標)4201および10重量%のAMPLIFY(商標)GR-205を含む押出機番号2によって成形した、(3)上述のように、3層フィルムの総重量に基づく25重量%の本発明のシーラント組成物1、押出機番号3によって成形した。

10

【0084】

本発明の3層フィルム3は以下を含む。(1)3層フィルムの総重量に基づく25重量%のスキン層、Ultramid C33L01を含む押出機番号1によって成形した、(2)3層フィルムの総重量に基づく50重量%のコア層、コア層の総重量に基づく90重量%のATTANE(商標)4201および10重量%のAMPLIFY(商標)GR-205を含む押出機番号2によって成形した、(3)上述のように、3層フィルムの総重量に基づく25重量%の本発明のシーラント組成物1、押出機番号3によって成形した。

20

【0085】

シーラントの特性について本発明の3層フィルム1~3を試験し、図2にその結果を報告する。

【0086】

比較の3層フィルムA~C

比較の3層フィルムA~Cを共押出工程によって成形した。成形装置は3つの押出機を含む。(1)25mmバレルの直径を有する押出機1、(2)30mmバレルの直径を有する押出機2、(3)25mmバレルの直径を有する押出機3であり、それぞれフィルム層を成形することができる。3つの全押出機の平均総出力は、材料にも依るが、10~15kg/時間である。各押出機は標準的なシングルフライト順方向スクリーを有する。ダイ径は60mmである。ラインの最大の引き取り速度は30m/分である。押出条件を表4に報告する。

30

【0087】

比較の3層フィルムAは以下を含む。(1)3層フィルムの総重量に基づく25重量%のスキン層、Ultramid C33L01を含む押出機番号1によって成形した、(2)3層フィルムの総重量に基づく50重量%のコア層、コア層の総重量に基づく90重量%のATTANE(商標)4201および10重量%のAMPLIFY(商標)GR-205を含む押出機番号2によって成形した、(3)上述のように、3層フィルムの総重量に基づく25重量%の比較のシーラント組成物A、押出機番号3によって成形した。

40

【0088】

比較の3層フィルムBは以下を含む。(1)3層フィルムの総重量に基づく25重量%のスキン層、Ultramid C33L01を含む押出機番号1によって成形した、(2)3層フィルムの総重量に基づく50重量%のコア層、コア層の総重量に基づく90重量%のATTANE(商標)4201および10重量%のAMPLIFY(商標)GR-205を含む押出機番号2によって成形した、(3)上述のように、3層フィルムの総重量に基づく25重量%の比較のシーラント組成物B、押出機番号3によって成形した。

【0089】

比較の3層フィルムCは以下を含む。(1)3層フィルムの総重量に基づく25重量%のスキン層、Ultramid C33L01を含む押出機番号1によって成形した、(

50

2) 3層フィルムの総重量に基づく50重量%のコア層、コア層の総重量に基づく90重量%のATTANE(商標)4201および10重量%のAMPLIFY(商標)GR-205を含む押出機番号2によって成形した、(3)上述のように、3層フィルムの総重量に基づく25重量%の比較のシーラント組成物C、押出機番号3によって成形した。

【0090】

シーラントの特性について比較の3層フィルムA～Cを試験し、図2にその結果を報告する。

【0091】

【表1】

表1

ポリマーの特性	単位	本発明の組成物1	本発明の組成物2	本発明の組成物3	本発明の組成物A	本発明の組成物B	本発明の組成物C
密度	g/cm ³	0.912	0.912	0.904	0.911	0.912	0.904
I ₂	dg/分	1.02	1.04	0.95	1.05	0.86	1.03
I ₁₀	dg/分	7.30	6.78	7.36	5.91	6.89	9.70
I ₂₁	dg/分	27.05	22.19	29.47	16.68	25.74	32.13
粘度(0.1 ラジアン毎秒)	Pa.s	7213	6632	7645	6212	10218	11386
粘度(100 ラジアン毎秒)	Pa.s	1687	1880	1582	2271	1676	1570
タンデルタ(0.1 ラジアン毎秒)		26.8	38.8	25.0	42.5	7.7	5.1
溶融強度	cN	2.75	2.50	3.00	2.50	3.50	3.50
M _n	g/mol	34,130	38,488	31,676	49,405	28,709	42,885
M _w	g/mol	117,819	114,849	121,178	113,372	125,521	89,640
M _z	g/mol	273,751	251,284	287,782	201,450	394,450	161,579
M _w /M _n		3.45	2.98	3.83	2.30	4.37	2.09
M _z /M _w		2.32	2.19	2.37	1.78	3.14	1.8
ZSVR		1.1	1.1	1.0	1.1	1.3	5.0
ビニル(FT-IR)	/1000 C	0.06	0.057	0.028	0.02	0.384	0.184

【0092】

10

20

30

【表 1 A】

表 1 A

	本発明の実施例 1	本発明の実施例 2	本発明の実施例 3
反応器の圧力(psi)	348	348	348
床温度 (°C)	75	80	70
C2 部分圧 (psi)	190	190	190
C6/C2 分子比	0.0162	0.0153	0.0189
C6/C2 流量比 (lb/lb)	0.0950	0.0880	0.1310
H ₂ ppm / C ₂ mol %	6.48	6.51	8.04
H ₂ PPM	338	345	419
イソペンタン (mol %)	7.47	7.58	5.00
反応装置滞留時間 (時間)	2.64	2.41	2.34

【 0 0 9 3 】

【表 2】

表 2

フィルムの成形	単位	本発明 のフィ ルム 1	本発明 のフィ ルム 2	本発明 のフィ ルム 3	比較のフィ ルム A	比較のフィ ルム B	比較のフィ ルム C
BUR		2.5	2.5	2.5	2.5	2.5	2.5
ブロワ	%	77	70	75	75	75	77
ダイギャップ	mm	2	2	2	2	2	2
押出機 A 溶融温度	°C	200	195	254	392	399	195
押出機 A モーター電流	A	4.3	4.5	4.6	5.2	4.1	4.5
押出機 A 圧力	bar	282	291	294	333	280	229
押出機 A スループット	kg/時間	3.5	3.4	3.6	3.5	3.4	3.6
押出機 A スループット	rpms	80	80	80	80	80	80
押出機 B 溶融温度	°C	192	194	194	195	192	194
押出機 B モーター電流	A	4.8	5.3	4.9	5.3	4.3	4.8
押出機 B 圧力	bar	274	293	277	314	272	219
押出機 B スループット	kg/時間	3.6	3.7	3.6	3.6	3.4	3.6
押出機 B スループット	rpms	80	80	80	80	80	80
押出機 C 溶融温度	°C	189	189	192	187	188	192
押出機 C モーター電流	A	6.3	6.7	6.4	6.8	5.8	5.7
押出機 C 圧力	bar	291	309	289	333	292	234
押出機 C スループット	kg/時間	3.5	3.3	3.4	3.4	3.4	3.5
押出機 C スループット	rpms	40	40	40	40	40	40
フロストライン	インチ	5	5.5	5.5	5	5	5
平置き	cm	24.00	23.25	23.50	23.75	23.75	24.00
引き取り	m/分	15.3	15.5	15.5	15.3	15.3	15.3
厚さ	mil	1.02	1.02	1.07	1.03	0.91	1.04
総スループット	kg/時間	10.6	10.4	10.6	10.5	10.2	10.6

【 0 0 9 4 】

【 表 3 】

表 3

フィルムの特性	単位	本発明の フィルム 1	本発明の フィルム 2	本発明の フィ ルム 3	比較のフィ ルム A	比較のフィ ルム B	比較のフィ ルム C
ダート衝撃-方法 B	g	444	380	552	380	424	380
突刺強度	ft*lb/in ³	461	419	331	411	364	352
割線弾性係数- CD (1%)	psi	19639	20416	14210	15116	17786	14289
割線弾性係数- CD (2%)	psi	16782	18293	12442	13702	15647	12778
割線弾性係数- MD (1%)	psi	23036	20558	13728	16199	16149	12364
割線弾性係数- MD (2%)	psi	19005	18874	12547	14639	14266	11601
引裂：エルメンドルフ - CD	g/mil	309	346	267	263	493	394
引裂：エルメンドルフ - MD	g/mil	234	267	181	179	284	222

【 0 0 9 5 】

【 表 4 】

表 4

フィルムの成形	単位	本発明の フィ ルム 1	本発明の フィ ルム 2	本発明の フィ ルム 3	比較のフィ ルム A	比較のフィ ルム B	比較のフィ ルム C
BUR		2.5	2.5	2.5	2.5	2.5	2.5
プロワ	%	67	72	67	67	67	67
ダイギャップ	mm	2	2	2	2	2	2
押出機 A 熔融温度	°C	224	224	224	224	224	224
押出機 A モーター電流	A	1.7	1.7	1.6	1.4	1.7	1.4
押出機 A 圧力	bar	79	90	85	87	93	84
押出機 A スループット	kg/時間	3.2	2.9	3.3	2.9	2.9	3.1
押出機 A スループット	rpms	59	60	61	58	59	59
押出機 B 熔融温度	°C	191	192	191	193	192	190
押出機 B モーター電流	A	2.8	4.7	4.3	4.9	3.9	4
押出機 B 圧力	bar	102	242	229	257	231	186
押出機 B スループット	kg/時間	3.0	3.0	3.0	3.0	2.9	3.0
押出機 B スループット	rpms	65	67	65	65	66	66
押出機 C 熔融温度	°C	191	196	193	194	193	194
押出機 C モーター電流	A	6.5	6.4	6.4	6.4	6.3	6.6
押出機 C 圧力	bar	319	330	324	321	317	326
押出機 C スループット	kg/時間	6.2	6	6	6	6	5.9
押出機 C スループット	rpms	72	72	72	73	72	72
フロストライン	インチ	6 & 9.5	5 & 8	6 & 9	5 & 9	6 & 8	6 & 10
平置き	cm	24.00	23.25	24.00	23.75	23.75	23.75
引き取り	m/分	5.0	5.0	5.0	4.9	4.9	5.0
厚さ	mil	3.5	3.5	3.5	3.5	3.5	3.5
総スループット	kg/時間	12.4	11.9	12.3	11.9	11.8	12.0

10

20

30

40

50

【0096】

試験方法

試験方法として以下を挙げる。

【0097】

メルトインデックス

メルトインデックス (I_2 および $I_{2.1}$) は、 190°C 、それぞれ 2.16 kg と 21.6 kg の負荷で ASTM D-1238 に従い測定した。 $\text{g}/10\text{分}$ で値を報告する。

【0098】

密度

ASTM D4703 に従い、密度の測定のための試料を調製した。ASTM D792、Method B を使用してプレスしている試料を1時間以内に測定した。 10

【0099】

動的剪断レオロジー

10 MPa の空気圧下、 177°C で5分間、試料を 3 mm 厚×直径 25 mm の円形ブロックに圧縮成形した。試料をプレスから取り出し、カウンターの上に置き冷やした。

【0100】

窒素バージ下、 25 mm の平行平板を備えた ARE S 歪み制御レオメータ (ティー・エイ・インスツルメント) で、定温掃引周波数を測定した。各測定について、ギャップをゼロにする前に少なくとも30分間レオメータを熱的に平衡にした。試料を板に置き、 190°C で5分間溶融した。板を 2 mm に閉じ、試料を整え、試験を開始した。方法は組込みにさらに5分の遅延を有し、平衡温度になる。 10 進間隔につき5つの時点で、 190°C 、 $0.1\sim100$ ラジアン毎秒の頻度で実験を行った。歪み振幅は 10% で一定であった。応力応答を応力および相の観点から分析し、貯蔵弾性率 (G')、損失弾性率 (G'')、複素弾性係数 (G^*)、動的粘性率 (h^*)、タン (d) またはタンデルタを計算した。 20

【0101】

溶融強度

Gottfert Rheotester 2000 細管式レオメータに付属した Gottfert Rheotens 71.97 (Goettfert Inc.; ロックヒル、サウスカロライナ州) で溶融強度を測定する。ポリマー溶融物を平らな入口角度 (180°)、 2.0 mm のキャピラリー径、 15 のアスペクト比 (キャピラリーの長さ/キャピラリー径) で、キャピラリーダイを通して押し出す。 30

【0102】

試料を 190°C 、 10 分間平衡にした後、 $0.265\text{ mm}/\text{秒}$ の一定のピストン速度で、ピストンを動かす。標準の試験温度は 190°C である。ダイの下に 100 mm で配置される一組の加速しているニップに、 $2.4\text{ mm}/\text{秒}^2$ に加速して、試料を一軸延伸する。ニップロールの巻き取り速度を関数として引張力を記録する。溶融強度を鎖が切れる前に定常の力 (cN) として報告する。以下の条件を溶融強度の測定に使用する。プランジャー速度 = $0.265\text{ mm}/\text{秒}$; 車輪加速 = $2.4\text{ mm}/\text{s}^2$; キャピラリー径 = 2.0 mm ; キャピラリーの長さ = 30 mm ; およびバレルの直径 = 12 mm 。

【0103】

高温ゲル浸透クロマトグラフィー

高温ゲル浸透クロマトグラフィー (GPC) 系は、オンボード示差屈折計 (RI) (その他の適切な濃度検出器として Polymer Char (バレンシア、スペイン)) の R4 赤外検出器を挙げることができる) を備えた Waters (Milford, Mass) 150C 高温クロマトグラフ (その他の適切な高温 GPC 装置として、Polymer Laboratories (シュロップシャー、英国) Model 210 および Model 220 を挙げることができる) から構成される。Viscotek TriSEC ソフトウェア、バージョン3、および4チャンネル Viscotek Data Manager DM400 を使用してデータを収集する。系はまた、Polymer Laboratories (シュロップシャー、英国) のオンライン溶媒脱気装置も備えて 40 50

いる。

【0104】

4つの30cm長のShodex HT803 13ミクロンカラムおよび20ミクロンのmixed-pore-size packing (Mix A LS、Polymer Labs)の4つの30cm Polymer Labsカラム等の適切に高温のGPCカラムを使用することができる。試料のカルーセル区画を140℃で操作し、カラム区画を150℃で操作する。試料を50ミリリットルの溶媒中、0.1グラムのポリマーの濃度で調製する。クロマトグラフィーの溶媒および試料調製溶媒は200ppmのトリクロロベンゼン(TCB)を含む。両方の溶媒に窒素を注入する。ポリエチレンの試料を160℃で4時間優しく攪拌する。注入量は200マイクロリットルである。GPCを通過する流速は1ml/分に設定する。

10

【0105】

21の狭い分子量分布のポリスチレン標準物をかけることによってGPCカラムのセットを校正する。標準物の分子量(MW)は580~8,400,000の範囲にあり、標準物は6つの「カクテル」混合物に含まれる。各標準混合物は、個々の分子量に少なくとも数十の分離を有する。標準混合物はPolymer Laboratoriesから購入する。ポリスチレン標準物は、1,000,000以上の分子量のものについては50mLの溶媒中0.025g、1,000,000未満の分子量のものについては50mLの溶媒中0.05gで調製する。ポリスチレン標準を30分間優しく攪拌しながら、80℃で溶解した。狭い標準混合物を最も大きい分子量を減少させる順序で最初につけ、分解を最小限にする。(Williams and Ward、J. Polym. Sci.、Polym. Letters、6、621(1968)に記載の)以下の等式を使用して、ポリスチレン標準ピーク分子量をポリエチレン分子量に変換する。

20

$$M_{\text{ポリエチレン}} = A \times (M_{\text{ポリスチレン}})^B$$

ここで、Mはポリエチレンまたはポリスチレン(印が付けられているように)の分子量であり、Bは1.0に等しい。Aが約0.38~約0.44の範囲にあってもよいこと、広いポリエチレン標準物を使用して校正の時間で決定されることは、当業者に周知である。分子量の値を得るために、分子量分布(MWDまたは M_w/M_n)、関連する統計(一般的には、通常のGPCまたはcc-GPCの結果を意味する)等の当該ポリエチレン校正方法を使用することによって、Williams and Wardの方法を変形したものとして本明細書に定める。

30

【0106】

ゼロ剪断粘度比の測定方法

ゼロ剪断粘度は、直径25mmの平行平板を使用してAR-G2歪み制御レオメータ(ティー・エイ・インスツルメント;ニューキャッスル、デラウェア州)で、190℃で実施したクリープ試験によって得られる。ゼロ固定する前に、少なくとも30分間レオメータオープンを試験温度に設定する。試験温度で圧縮成形された試料のディスクを、板の間に挿入し、5分間平衡にする。上板を所望の試験ギャップ(1.5mm)より50μm高い位置まで下げる。余分な材料を切り落とし、上板を所望のギャップに下げる。窒素パージ下、流速5L/分で測定する。デフォルトのクリープ時間を2時間に設定する。

40

【0107】

全試料に一定の剪断応力20Paをかけ、定常状態の剪断速度がニュートン領域にあるように十分低くする。当該試験の試料について得られる定常状態の剪断速度は $10^{-3} \sim 10^{-4} \text{ s}^{-1}$ の範囲にある。 $\log(J(t))$ 対 $\log(t)$ ($J(t)$ はクリープコンプライアンスであり、 t はクリープ時間である)のプロットの最後の10%のタイムウィンドウ内にある全データを線形回帰することによって定常状態を決定する。線形回帰の勾配が0.97超である場合、定常状態に到達したと考えられ、クリープ試験を停止する。当該試験の全ての場合に、2時間以内に勾配は基準を満たす。 ϵ 対 t (ϵ は歪みである)のプロットの最後の10%のタイムウィンドウ内にある全データポイントの線形回帰の勾配から定常状態を決定する。ゼロ剪断粘度は、定常状態の剪断速度に対するかける応

50

力の比から決定する。

【0108】

試料がクリープ試験中に分解するかどうかを決定するために、同標本に0.1～100ラジアン毎秒で行うクリープ試験の前後に、小振幅の振動剪断試験を行う。2つの試験の複素粘性値を比較する。0.1ラジアン毎秒での粘性値の差が5%超である場合、試料はクリープ試験中に分解したと考えられ、その結果は破棄される。

【0109】

ゼロ剪断粘度比 (ZSVR) は、以下の等式に従い、重量平均分子量 (Mw-gpc) で、直鎖ポリエチレン材料のゼロ剪断粘度 (ZSV) に対する分岐ポリエチレン材料のZSVの比として定める。

10

【0110】

【数1】

$$ZSVR = \frac{\eta_{0B}}{\eta_{0L}} = \frac{\eta_{0B}}{2.29^{-15} M_{w-gpc}^{3.65}}$$

20

【0111】

ZSV値は上述の方法によって190℃でのクリープ試験から得られる。Mw-gpc値は通常のGPC方法によって決定される。直鎖ポリエチレンのZSVとそのMw-gpcの相関は、一連の直鎖ポリエチレン参照材料に基づいて確立した。ZSV-Mw関係の記述はthe ANTEC proceeding: Karjala, Teresa P.; Sammler, Robert L.; Mangnus, Marc A.; Hazlett, Lonnie G.; Johnson, Mark S.; Hagen, Charles M., Jr.; Huang, Joe W. L.; Reichel, Kenneth N. Detection of low levels of long-chain branching in polyolefins. Annual Technical Conference-Society of Plastics Engineers (2008), 66th 887-891に認めることができる。

30

【0112】

ビニル不飽和

ビニル不飽和のレベルはASTM D6248-98に従いFT-IR (Nicolet 6700) によって決定する。

【0113】

¹³C NMR

Norell 1001-7 10mmのNMR管中、0.025MのCr(AcAc)₃を含むテトラクロロエタン-d₂/オルトジクロロベンゼンの50/50の混合物の約2.7gを0.4gの試料に加えることによって試料を調製し、その後、2時間N₂の箱でパージした。試料を溶解し、熱ブロックおよびヒートガンを使用して管とその内容物を150℃に加熱することによって均一にした。各サンプルの均質性を視認で確認した。Bruker Dual DUL高温CryoProbeを備えたBruker 400MHzの分光計を使用してデータを収集した。データファイルにつき57～80時間、7.3秒のパルス繰り返し遅延(6秒の遅延+1.3秒の収集時間)、90°のフリップ角、120℃の試料温度で、逆ゲートデカップリングでデータを収集した。ロックモードの非回転試料で全測定値を作製した。加熱した(125℃)NMRサンプルチェンジャーに挿入する前に試料を直ちにホモジナイズし、データ収集の前に7分間プローブ中で熱的平衡にした。枝番号を32.7ppmのピーク領域とニートLDPEのピークの相対比の積

40

50

分から計算した。

【0114】

フィルム試験の条件

製造されたフィルムの以下の物理的特性を測定する。

・MDおよびCDエルメンドルフ引裂強度：ASTM D-1922

・ダート衝撃特性：ASTM D-1709、Method A

・セカント係数：ASTM D-882

・突刺強度：Sintech Testworksソフトウェアバージョン3.10のInstron Model 4201で突刺強度を測定する。試料の大きさは6" x 6"であり、4回の測定を行って平均突刺値を決定する。フィルム製造後40時間およびASTM制御された実験室で少なくとも24時間、フィルムを慣らす。1001bのロードセルを12.56"平方の円形の標本ホルダーと共に使用する。突刺プローブは、移動距離7.5"の直径1/2"の研磨されたステンレス鋼ボールである。ゲージ長さはなく、プローブはできる限り試料の近くにあるが触れてはいない。クロスヘッド速度は10"/分を使用する。試料の中央の厚みを測定する。フィルムの厚み、移動するクロスヘッドの距離およびピークロードを使用してソフトウェアによって突刺を決定する。突刺プローブは各試料の後に「キムワイプ」を用いて磨く。

10

【0115】

熱間粘着性

フィルムの熱間粘着性をASTM F-1921 (Method B)に準拠したEnepay市販の試験機械を使用して測定する。試験の前に、ASTM D-618 (Procedure A)につき23℃、50%の相対湿度で、最小40時間試料を慣らす。熱間粘着性試験は、シールが完全に冷却する機会を持つ前に、材料をポーチまたはバッグに充填することをシミュレートする。

20

【0116】

縦方向の最も長い寸法を有する大きさ8.5" x 14"のシートをフィルムから切り取る。横1"、縦14"の一片をフィルムから切り取る（試料の長さはクランプ留めに必要なだけである）。ある範囲の温度でこれらの試料に試験を行い、温度を関数として最大負荷として結果を報告する。各温度で実施した6つの複製物の典型的な温度のステップは5℃または10℃である。試験に使用したパラメータは以下の通りである。

30

試料の幅：25.4mm (1.0インチ)

差圧シール：0.275N/mm²

封着ドウェル時間：0.5秒

遅延時間：0.1秒

引きはがし速度：200mm/秒

【0117】

Enepay機械は0.5インチのシールを作製する。熱間粘着性曲線としてデータを報告し、図2に示す例について、温度を関数として平均熱間粘着力(N)をプロットする。熱間粘着開始温度は事前に定める最小熱間粘着力を達成するのに必要な温度である。この力は典型的には1~2Nの範囲にあるが、特定の用途によって変化する。極限の熱間粘着力は熱間粘着性曲線のピークである。熱間粘着範囲は、シールの力が最小熱間粘着力を上回る温度の範囲である。

40

【0118】

本発明は、その精神および本質的な属性から逸脱することなく他の形態で実施することができ、したがって、先の明細書より本発明の範囲を示す添付の請求項を参照するべきである。

【図1】

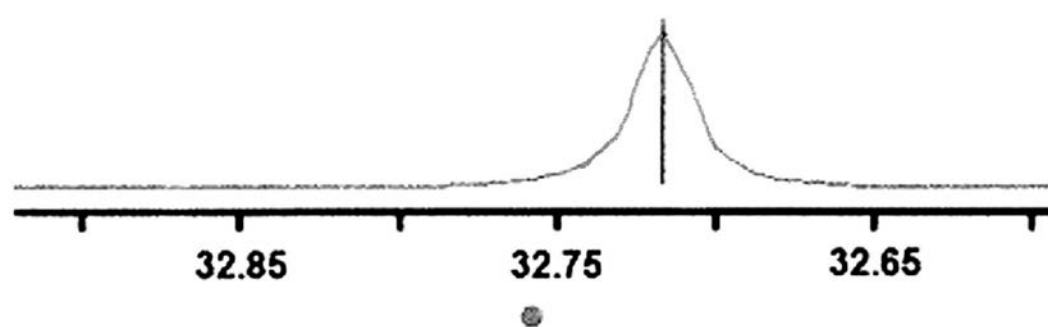


図 1

【図2】

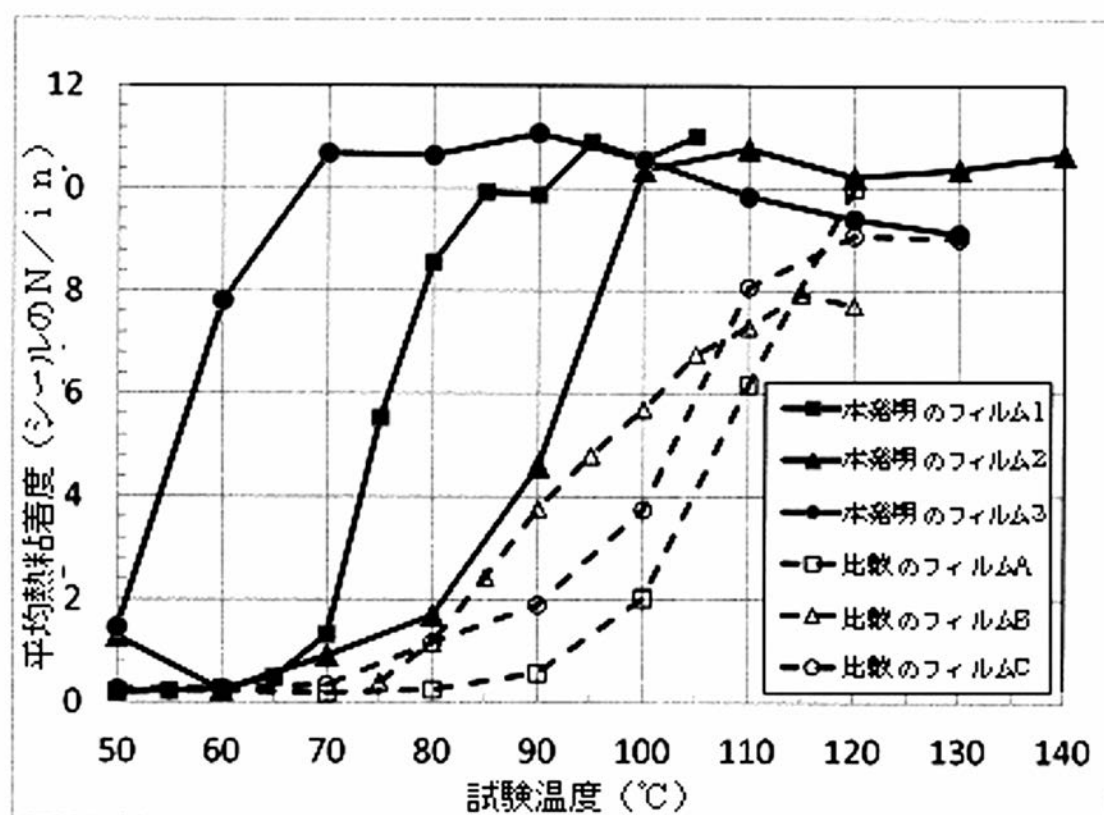


図 2

【国際調査報告】

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No

PCT/US2013/062826

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

INV. C08L23/08
ADD.

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
C08L

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practicable, search terms used)

EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	WO 2010/144784 A1 (DOW GLOBAL TECHNOLOGIES INC [US]; KARJALA TERESA [US]; SAVARGAONKAR NI) 16 December 2010 (2010-12-16) the whole document	1-5
A	US 2009/192270 A1 (MALAKOFF ALAN M [US] ET AL) 30 July 2009 (2009-07-30) the whole document	1-5



Further documents are listed in the continuation of Box C.



See patent family annex.

* Special categories of cited documents :

"A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance

"E" earlier application or patent but published on or after the international filing date

"L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)

"O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means

"P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

"Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art

"&" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

7 November 2013

Date of mailing of the international search report

14/11/2013

Name and mailing address of the ISA/

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel: (+31-70) 340-2040,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Rouault, Yannick

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International application No

PCT/US2013/062826

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
WO 2010144784	A1	16-12-2010	CA 2763077 A1 16-12-2010
			CN 102803309 A 28-11-2012
			EP 2440588 A1 18-04-2012
			JP 2012530151 A 29-11-2012
			KR 20120036832 A 18-04-2012
			SG 176776 A1 30-01-2012
			US 2010317804 A1 16-12-2010
			WO 2010144784 A1 16-12-2010

US 2009192270	A1	30-07-2009	NONE

フロントページの続き

(81)指定国 AP(BW, GH, GM, KE, LR, LS, MW, MZ, NA, RW, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), EA(AM, AZ, BY, KG, KZ, RU, TJ, TM), EP(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), OA(BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, KM, ML, MR, NE, SN, TD, TG), 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, IS, JP, KE, KG, KN, KP, KR, KZ, LA, LC, LK, LR, LS, LT, 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

(74)代理人 100194423

弁理士 植竹 友紀子

(74)代理人 100104282

弁理士 鈴木 康仁

(72)発明者 ミリドゥラ・カプール

アメリカ合衆国 テキサス州 77566 レイク・ジャクソン デューベリー・ドライブ 235

(72)発明者 ジアン・ワン

アメリカ合衆国 テキサス州 77583 ロシャロン チェロキー・ローズ・コート 13406

(72)発明者 ガガン・サイニ

アメリカ合衆国 テキサス州 77030 ヒューストン グラマーシー・ストリート 2601
アパートメント 2301

(72)発明者 ムスタファ・ビルゲン

アメリカ合衆国 テキサス州 77578 マンヴェル オークランド・パーク・ドライブ 24

(72)発明者 トロイ・エム・タンブリング

アメリカ合衆国 ミシガン州 48642 ミッドランド イースト・パトリック・ロード 3807

(72)発明者 ロバート・エヌ・レイビー

アメリカ合衆国 ウェストバージニア州 25526 ハリケーン マ克蘭グ・ロード 547

Fターム(参考) 4F071 AA19 AA81 AA82 AA88 AF14 AF16 AF20 AF23 AH04 BA01

BB09 BC01

4H017 AA04 AA39 AB07 AC02 AC19 AD06

4J002 BB051 GF00 GG02 GJ02

4J100 AA02P AA16Q CA04 CA10 DA01 DA04 DA09 DA13 DA14 DA43

FA10 FA22 JA58