

【公報種別】特許法第 17 条の 2 の規定による補正の掲載

【部門区分】第 3 部門第 3 区分

【発行日】平成 21 年 2 月 26 日 (2009.2.26)

【公開番号】特開 2008-101090 (P2008-101090A)

【公開日】平成 20 年 5 月 1 日 (2008.5.1)

【年通号数】公開・登録公報 2008-017

【出願番号】特願 2006-284146 (P2006-284146)

【国際特許分類】

C 08 L 53/00 (2006.01)

【FI】

C 08 L 53/00

【手続補正書】

【提出日】平成 21 年 1 月 7 日 (2009.1.7)

【手続補正 1】

【補正対象書類名】明細書

【補正対象項目名】0088

【補正方法】変更

【補正の内容】

【0088】

(ii) プロピレンエチレンブロック共重合体の製造

内容積 230 リットルの流動床式反応器を 2 個連結してなる連続反応装置を用いて重合を行った。まず第 1 反応器で、重合温度 75、プロピレン分圧 18 kg/cm^2 (絶対圧)、分子量制御剤としての水素を、水素/プロピレンのモル比で 0.080 となるように連続的に供給するとともに、トリエチルアルミニウムを 5.25 g/hr で、ポリプロピレン含有の固体触媒成分 (a) をポリマー重合速度が 18 kg/hr になるように供給し、プロピレン単独重合体を製造した。第 1 反応器で重合したパウダー (結晶性ポリプロピレン成分) は、反応器内のパウダー保有量を 60 kg となるように連続的に抜き出し、第 2 反応器に連続的に移送した。

続いて、第 2 反応器内が、重合温度 80、圧力 1.5 MPa になるように、プロピレンとエチレンをエチレン/プロピレンのモル比で 0.43 となるように連続的に供給し、更に、分子量制御剤としての水素を、水素/プロピレンのモル比で 0.020 となるように連続的に供給すると共に、活性水素化合物としてエチルアルコールを、トリエチルアルミニウムに対して 2.2 倍モルになるように供給し、プロピレンエチレンランダム共重合体成分を製造した。第 2 反応器で重合が終了したパウダー (結晶性プロピレン重合体成分とプロピレンエチレンランダム共重合体成分とからなるプロピレンエチレンブロック共重合体) は、反応器内のパウダー保有量を 40 kg となるように連続的にベッセルに抜き出した。水分を含んだ窒素ガスを供給して反応を停止させプロピレンエチレンブロック共重合体 (A1) を得た。1 段重合槽から抜き出したプロピレン単独重合体の MFR は 300 g/10 分 、2 段目重合槽から抜き出したプロピレンエチレンブロック共重合体のうち、プロピレンエチレンランダム共重合体成分中のエチレン含有量は、プロピレンエチレンランダム共重合体成分の全重量を基準として 20 重量%であった。

第 1 反応器において、水素/プロピレンのモル比を変更することにより結晶性ポリプロピレン成分の MFR を調整し、第 2 反応器において、エチレン/プロピレンのモル比及び水素/プロピレンのモル比をそれぞれ変更することにより、プロピレンエチレンランダム共重合体成分のエチレン含有量及び分子量を調整してプロピレンエチレンブロック共重合体 (A2 ~ A6) を作成した。

【手続補正 2】

【補正対象書類名】明細書

【補正対象項目名】 0 0 9 0

【補正方法】 変更

【補正の内容】

【 0 0 9 0 】

(i i) ポリプロピレン単独重合

内容積 4 0 0 リットルの攪拌機付きステンレス鋼製オートクレーブを室温下、プロピレンガスで十分に置換し、重合溶媒として脱水及び脱酸素した n - ヘプタン 1 2 0 リットルを入れた。次に温度 6 5 の条件下、ジエチルアルミニウムクロライド 8 6 g、水素 9 リットル（標準状態換算）、安息香酸ブチル 1 3 g、および前記 T i 系固体触媒（ A ） 2 0 g を加えた。

オートクレーブを内温 7 0 に昇温した後、プロピレンを 1 6 . 1 k g / 時、水素を 7 . 0 L / 時の速度で供給し、重合を開始した。2 8 0 分後プロピレン、水素の導入を停止。圧力は重合開始時 0 . 3 4 k g / c m ² G、プロピレン供給中に経時的に増加し、供給停止時点で 3 . 8 k g / c m ² G まで上昇した。その後、器内の圧力が 2 . 0 k g / c m ² G まで低下するまで残重合を行った後、未反応ガスを 0 . 3 k g / c m ² まで放出した。この間、重合温度は 7 0 ± 1 の範囲に維持した。

得られたスラリーは、次の攪拌機付き槽に移送し、ブタノールを 5 リットル加え、7 0 で 3 時間処理し、更に次の攪拌機付き槽に移送し、水酸化ナトリウム 1 0 0 g を溶解した純水 1 0 0 リットルを加え、1 時間処理した後、水層を静置後分離、触媒残渣を除去した。スラリーは遠心分離機で処理し、ヘプタンを除去、8 0 の乾燥機で 3 時間処理しヘプタンを完全に除去、6 1 . 6 k g のプロピレン重合体（ B 1 ）を得た。得られたプロピレン重合体の M F R は 1 g / 1 0 分であり、表 1 に示すとおりであった。

プロピレンと水素の供給量を調整することにより、M F R を表 1 及び表 2 に示すとおりとした、プロピレン重合体（ B 2 ~ B 4 ）を作成した。