

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges
Eigentum

Internationales Büro

(43) Internationales
Veröffentlichungsdatum
5. Juli 2012 (05.07.2012)



(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 2012/089823 A1

(51) Internationale Patentklassifikation:

B01J 19/18 (2006.01) *C08F 2/01* (2006.01)
B01J 19/20 (2006.01)

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP2011/074257

(22) Internationales Anmeldedatum:
29. Dezember 2011 (29.12.2011)

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(30) Angaben zur Priorität:
10197281.8 29. Dezember 2010 (29.12.2010) EP

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): LANXESS International S.A. [CH/CH]; Route Louis Braille 12, CH-1763 Granges-Paccot (CH).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): KIRCHHOFF, Jörg [DE/DE]; Gerstenkamp 4, 51061 Köln (DE). RITTER,

Joachim [DE/DE]; Neukronenberger Str. 63, 51381 Leverkusen (DE). LEIBERICH, Ricarda [DE/DE]; Südliche Ringstr. 191 a, 63225 Langen (DE). LOVEGROVE, John [CA/CA]; 1264 Lakeshore Road, Sarnia, Ontario N7S 2L4 (CA). PAUL, Hanns-Ingolf [DE/DE]; Sürderstr. 20 A, 51375 Leverkusen (DE). FELLER, Rolf [DE/DE]; Klutenscheuer 4 c, 40822 Mettmann (DE). WIESNER, Udo [DE/BE]; Kaartseplein 11, 2de V, B-2930 Brasschaat (BE). WAGNER, Paul [DE/DE]; Friedhofstrasse 12, 40597 Düsseldorf (DE).

(74) Anwalt: DEBLON, Jörg-Stephan; c/o Lanxess Deutschland GmbH, LIP-IPR, Gebäude Q18, 51369 Leverkusen (DE).

(81) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für jede verfügbare nationale Schutzrechtsart): AE, AG, AL, AM, AO, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BH, 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, KM, KN, KP,

[Fortsetzung auf der nächsten Seite]

(54) Title: REACTOR AND METHOD FOR CONTINUOUS POLYMERIZATION

(54) Bezeichnung : REAKTOR UND VERFAHREN ZUR KONTINUIERLICHEN POLYMERISATION

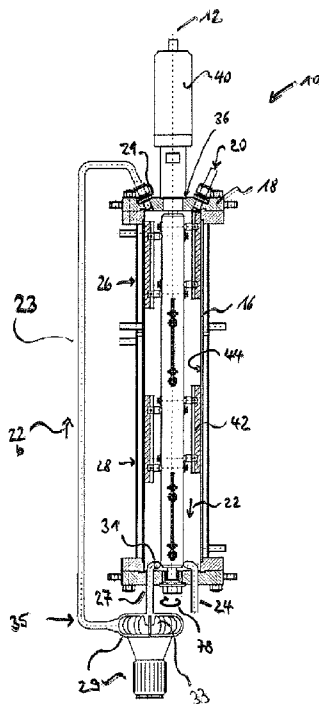


Fig. 7

(57) Abstract: The present invention relates to a reactor (10) and a method for continuous polymerization, the reactor (10) having a substantially tubular reactor housing (16). The reactor housing (16) has a drive (38) which runs along the geometric central axis (12) in the flow direction (22) and is configured as a central shaft. A rotatably arranged scraper or wiper (36) is provided within the reactor housing (16), the scraper or wiper (36) having at least one scraper or wiper blade (42) to run along an inner side (44) of the reactor housing (16). The rotational movement of the scraper or wiper (36) results in radial mixing of a flow within the reactor housing (16), which flow dominates gravity effects and, as a result of shaping of the scrapers or wipers, optionally makes possible plug flow, a loop flow or backflow within the reactor (10) or also via an additional external pumped circulation system (23). This allows the reaction conditions in the axial direction of the reactor housing (16) to be predicted and suitable reaction conditions to be set and controlled individually along the reactor housing, such that a desired molecular weight distribution can be set in particular.

(57) Zusammenfassung: Die vorliegende Erfindung betrifft einen Reaktor (10) und ein Verfahren zur kontinuierlichen Polymerisation, wobei der Reaktor (10) ein im Wesentlichen rohrförmiges Reaktorgehäuse (16) aufweist. Das Reaktorgehäuse (16) weist einen in Strömungsrichtung (22) entlang der geometrischen Mittelachse (12) verlaufenden Antrieb (38) auf, der als Mittelwelle ausgestaltet

[Fortsetzung auf der nächsten Seite]



WO 2012/089823 A1



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, PE, PG, PH, PL, PT, QA, RO, RS, RU, RW, 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.

MD, RU, TJ, TM), europäisches (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, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

(84) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für jede verfügbare regionale Schutzrechtsart): ARIPO (BW, GH, GM, KE, LR, LS, MW, MZ, NA, RW, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), eurasisches (AM, AZ, BY, KG, KZ,

Veröffentlicht:

— mit internationalem Recherchenbericht (Artikel 21 Absatz 3)

ist. Innerhalb des Reaktorgehäuses (16) ist ein drehbar angeordneter Schaber oder Wischer (36) vorgesehen, wobei der Schaber oder Wischer (36) mindestens ein Schaber- bzw. Wischerblatt (42) zum Entlanglaufen an einer Innenseite (44) des Reaktorgehäuses (16) aufweist. Durch die Drehbewegung des Schabers oder Wischers (36) wird eine radiale Vermischung einer Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses (16) erreicht, die Schwerkrafteffekte dominiert und durch Formgebung der Schaber oder Wischer wahlweise eine Kolben- oder eine Schlaufen- bzw. Rückströmung innerhalb des Reaktors (10) oder auch über einen zusätzlichen externen Umpumpkreislauf (23) ermöglicht. Dies erlaubt es die Reaktionsbedingungen in axialer Richtung des Reaktorgehäuses (16) vorherzusagen und individuell geeignete Reaktionsbedingungen entlang des Reaktorgehäuses einzustellen und zu kontrollieren, so dass sich insbesondere eine gewünschte Molekulargewichtsverteilung einstellen lässt.

Reaktor und Verfahren zur kontinuierlichen Polymerisation

Die vorliegende Erfindung betrifft einen Reaktor, insbesondere einen Rohrreaktor, dessen Einsatz in einem Verfahren zur kontinuierlichen Herstellung von Polymeren wie insbesondere synthetischen Kautschuken, sowie das vorgenannte Verfahren selbst.

5 Aus US 4,282,925 ist ein Wärmetauscher bekannt, der ein im Wesentlichen rohrförmiges Gehäuse mit einer vertikal verlaufenden Mittelwelle aufweist. Der Wärmetauscher weist einen Schaber auf, der mit Hilfe von Schaberblättern an einer Innenseite des Gehäuses entlangläuft.

10 Nachteilig bei einem derartigen Wärmetauscher ist, dass er nur schlecht als Rohrreaktor für eine kontinuierliche Polymerisation verwendet werden kann, da sich die Reaktionsbedingungen nur sehr schlecht kontrollieren und beeinflussen lassen. Insbesondere ist es kaum möglich, eine gewünschte Molekulargewichtsverteilung einstellen zu können.

15 Aus US 3,820,960 ist ein Polymerisationsreaktor bekannt, der ein im Wesentlichen rohrförmiges Gehäuse mit einer im Inneren des Reaktorgehäuses rotierenden Rührtrommel aufweist, deren Oberfläche mit Schaufelblättern ausgestattet ist, um eine Vermischung von Reaktanden zu fördern und die im Inneren mit einer Gamma-Strahlungsquelle ausgestattet ist.

20 Nachteilig an vorgenanntem Reaktor ist die Tatsache dass die Entnahme von Produkt insbesondere bei viskoelastischen Materialien wie insbesondere synthetischen Kautschuken nur unvollständig oder ungleichmäßig erfolgt

25 Es ist die Aufgabe der Erfindung, einen Reaktor sowie ein Verfahren zur kontinuierlichen Polymerisation zu schaffen, mit deren Hilfe die Reaktionsbedingungen der Polymerisation besser beeinflusst werden können und insbesondere die Einstellung einer gewünschten Molekulargewichtsverteilung insbesondere durch Kontrolle der Verweilzeit erleichtert werden kann.

Die Lösung der Aufgabe erfolgt erfindungsgemäß durch einen Reaktor zur kontinuierlichen Herstellung von Polymeren, insbesondere synthetischen Kautschuken, umfassend zumindest ein im Wesentlichen rohrförmiges Reaktorgehäuse, wobei das Reaktorgehäuse zumindest

30 • einen Antrieb aufweist, der mit zumindest einem innerhalb des Reaktorgehäuses drehbar angeordneten Schaber oder Wischer verbunden ist und wobei der Schaber

oder Wischer mindestens ein Schaber- bzw. Wischerblatt zum Entlanglaufen an einer Innenseite des Reaktorgehäuses aufweist

- zumindest einen Einlass
- zumindest einen Auslass.

5 Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Polymeren, insbesondere synthetischen Kautschuken unter Verwendung des vorgenannten und in nachstehenden Ausgestaltungsformen beschriebenen Reaktors.

Der erfindungsgemäße Reaktor zur kontinuierlichen Polymerisation, der insbesondere zur Herstellung von synthetischen Kautschuken durch Polymerisation verwendet werden kann,
10 umfasst zumindest ein im Wesentlichen rohrförmiges Reaktorgehäuse, wobei das Reaktorgehäuse einen Antrieb aufweist, der mit zumindest einem innerhalb des Reaktorgehäuses drehbar angeordneten Schaber oder Wischer verbunden ist und wobei der Schaber oder Wischer mindestens ein Schaber- bzw. Wischerblatt zum Entlanglaufen an einer Innenseite des Reaktorgehäuses aufweist.

15 Ergänzend sei angemerkt, dass im Rahmen der Erfindung auch solche Elemente vom Begriff Schaber oder Wischer eingeschlossen sind, die im Betrieb einen Winkel zur Innenseite des Reaktorgehäuses von genau 90° einnehmen also formal sowohl schaben als auch wischen.

Der Abstand des Schaber- oder Wischerblattes zur Innenseite des Reaktorgehäuses beträgt beispielsweise 0 oder mehr als 0 bis 5 %, vorzugsweise 0 oder mehr als 0 bis 2 %, besonders
20 bevorzugt 0 oder mehr als 0 bis 1 % und ganz besonders bevorzugt 0,01 bis 1 % bezogen auf den radialen Durchmesser des Reaktorgehäuses. In einer Ausführungsform, in der der Abstand des Schaber- oder Wischerblattes zur Innenseite des Reaktorgehäuses 0 % beträgt, d.h. in der Kontakt zwischen Schaber- oder Wischerblatt und der Innenseite des Reaktorgehäuses besteht, wird die Innenseite des Reaktorgehäuses vollständig geschabt und
25 damit ein guter Wärmeübergang vom Reaktionsmedium über das Reaktorgehäuse zum Kühlmedium sichergestellt, da die Ausbildung von Polymerbelägen, auch Gele, genannt, effektiv vermieden werden kann. Auch bei den oben genannten Abständen des Schaber- oder Wischerblattes zur Innenseite des Reaktorgehäuses in einer alternativen Ausführungsform bleibt der gute Wärmeübergang bestehen. Vorteilhaft an dieser
30 Ausführungsform ist der Umstand, dass geringere mechanische Kräfte auf Schaber bzw. Wischer durch die Umlaufbewegung wirken, was deren Lebenszeit verlängert.

Der Antrieb kann dabei beispielsweise als Welle ausgestaltet sein, wobei die Welle beispielsweise als im Wesentlichen entlang der geometrischen Mittelachse verlaufende Mittelwelle oder als dezentrale Welle ausgestaltet sein kann. Im Sinne der Erfindung bedeutet eine dezentrale Welle beispielsweise eine Welle, die einen um die geometrische Mittelachse des Reaktors drehbar gelagerten Käfig oder ein entsprechendes Gestänge aufweist, wobei der Käfig oder das Gestänge zumindest einen innerhalb des Reaktorgehäuses drehbar angeordneten Schaber aufweist und wobei zumindest teilweise, vorzugsweise zumindest überwiegend eine entlang der geometrischen Mittelachse verlaufende Mittelwelle nicht vorhanden ist.

Die Wellen können gegebenenfalls selbst kühlbar sein oder Mittel aufweisen, mit denen Edukte über die Welle in den Innenraum des Reaktorgehäuses geleitet werden können.

Zur Unterstützung des Wärmetransportes und der radialen sowie axialen Vermischung kann die Innenseite des Reaktorgehäuses zumindest einen, bevorzugt 2 bis 16, und besonders bevorzugt 2 bis 8 Statoren aufweisen, die als Stromstörer wirken und die Rotation des Reaktorinhalts vermindern.

Der Reaktor weist zumindest einen Auslass auf.

In einer bevorzugten Ausführungsform ist der Auslass derart gestaltet, dass die Auslassöffnung im Wesentlichen tangential zur Umlaufrichtung des Antriebs insbesondere einer Mittelwelle angeordnet ist. Im Betrieb ist die Umlaufrichtung dann so zu wählen dass die Auslassöffnung der Umlaufrichtung entgegengerichtet ist, damit durch die Umlaufbewegung der Welle bzw. der Schaber und Wischer Reaktionsmedium enthaltend das Produkt, insbesondere synthetische Kautschuke, in die Auslassöffnung gefördert wird.

Vorzugsweise bedeutet im Wesentlichen tangential, dass die Querschnittsebene der Auslassöffnung innerhalb des Reaktorgehäuses mit der geometrischen Mittelachse des Reaktorgehäuses einen Winkel γ von maximal 45° , vorzugsweise maximal 30° , besonders bevorzugt zwischen 0 und 20° und mit dem Radius, d.h. der kürzesten Verbindungslinie zwischen der geometrischen Mittelachse und dem im Wesentlichen rohrförmigen Reaktorgehäuse einen Winkel δ von maximal 45° , vorzugsweise maximal 30° , besonders bevorzugt zwischen 0 und 20° einschließt.

Je nach den eingesetzten Edukten, den Viskositäten und der Morphologie des bei der Polymerisation des gebildeten Gels ist der Auslass dann in radialer Richtung eher in der

Nähe der geometrischen Mittelachse oder in der Nähe der Innenseite des Reaktorgehäuses angebracht. Die optimale radiale Anbringung ist durch wenige Versuche leicht zu bestimmen oder zu berechnen. Insbesondere bei Einsatz einer Mittelwelle und bei Herstellung von synthetischen Kautschuken ist es bevorzugt, den Auslass so anzubringen
5 dass der geometrische Schwerpunkt der Auslassöffnung in radialer Richtung näher an der äusseren Begrenzung der Mittelwelle als an der Innenseite des Reaktorgehäuses liegt.

Der besondere Vorzug eines wie vorstehend geschildert gestalteten Auslasses ist der Umstand, dass auch hochviskose Medien mit Tendenz zur Gelbildung verlässlich aus dem Reaktorinnenraum gefördert werden ohne dass es zu einer Akkumulation oder aufgrund von
10 Trägheitseffekten zur Größenklassierung von Gelpartikeln kommt, die im schlimmsten Fall im Laufe der Zeit den kontinuierlichen Polymerisationsprozess zum Erliegen bringen können.

Der zumindest eine Auslass ist vorzugsweise nahe der in Strömungsrichtung hinteren Stirnplatte des Reaktors angebracht vorzugsweise in Strömungsrichtung in den letzten 5 %
15 bezogen auf die Distanz zwischen den beiden Stirnplatten des Reaktors.

Der Reaktor kann auch mehrere Auslässe, zum Beispiel 2 oder 3 aufweisen, wobei in diesem Fall vorzugsweise für mehrere Auslässe die oben beschriebenen Ausgestaltungsformen völlig analog gelten.

In einer weiteren Ausführungsform weist der Reaktor auf:

- 20
- eine zumindest überwiegend entlang der geometrischen Mittelachse verlaufende Mittelwelle, die vorzugsweise kühlbar ist

oder, bevorzugt jedoch und

- 25
- Statoren, die so gestaltet sind, dass sie einen Abstand von der Mittelwelle von beispielsweise 0 oder mehr als 0 bis 5 %, vorzugsweise 0 oder mehr als 0 bis 2 %, besonders bevorzugt 0 oder mehr als 0 bis 1 % und ganz besonders bevorzugt 0,01 bis 1 % bezogen auf den radialen Durchmesser des Reaktorgehäuses besitzen.

Unter Statoren sind im Rahmen der Erfindung feststehende, unbewegliche, mit der Innenseite des Reaktorgehäuse verbundene Einbauten, wie beispielsweise Bleche oder Platten zu verstehen, die beispielsweise einen Winkel zur geometrischen Mittelachse von 0
30 bis 90°, vorzugsweise von 0 bis 60°, besonders bevorzugt 0 bis 50° aufweisen.

Sofern im Rahmen der Erfindung Winkel mit einem bestimmten Wert genannt werden, so schließt dies ohne Angabe einer abweichenden Definition immer den Winkel in beiden Richtungen ein, der vorgenannte Winkel zur geometrischen Mittelachse von 90° umfasst folglich einen Winkelbereich von 180° (-90° bis $+90^\circ$).

5 Analog zu den Schabern und Wischern bzw. den Schaber- oder Wischerblättern können die Statoren so ausgeführt sein, dass sie die Mittelwelle schaben oder wischen. Der Abstand des Stators zur Welle beträgt dann beispielsweise 0 oder mehr als 0 bis 2 %, vorzugsweise 0 oder mehr als 0 bis 1 % bezogen auf den radialen Durchmesser des Reaktorgehäuses.

10 In einer weiteren Ausführungsform ist der Reaktor, insbesondere ein Rohrreaktor nicht stehend, sondern liegend, das heißt mit im Wesentlichen horizontaler geometrischer Mittelachse des Reaktorgehäuses angeordnet. Dadurch können schwerkraftbedingte Strömungen in und entgegen der Strömungsrichtung vermieden werden. Grundsätzlich ist aber jede Neigung und Ausrichtung denkbar. Unter im wesentlichen horizontaler geometrischer Mittelachse ist eine Achse zu verstehen, die maximal 10° , vorzugsweise
15 weniger als 5° von der horizontalen Ausrichtung abweicht. Gleiches gilt bezüglich analog für den Begriff im Wesentlichen vertikal.

Erfindungsgemäß ist es möglich, unterschiedliche Strömungsgeschwindigkeiten in Strömungsrichtung zu vermeiden oder zumindest deutlich zu reduzieren. Insbesondere kann in einigen Ausführungsformen eine Schlaufenströmung vermieden werden. Dies ermöglicht
20 es, in Strömungsrichtung entlang des Reaktorgehäuses unter Berücksichtigung der Verweilzeit der Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses und der Reaktionskinetik die lokalen Reaktionsverhältnisse vorherzusagen. So ist es beispielsweise möglich lokale Edukt-Konzentrationen, Produkt-Konzentrationen sowie entstehender Reaktionswärmen entlang des Reaktorgehäuses bereits im Vorfeld zu berechnen. Aufgrund der genaueren Kenntnisse
25 der unterschiedlichen Reaktionssituationen entlang des Strömungsweges ist es möglich, lokal unterschiedliche Maßnahmen einzuleiten, um die Polymerisationsreaktion zu beeinflussen. Beispielsweise ist es möglich, einen Teilbereich des Reaktorgehäuses zu identifizieren, wo mit einer besonders hohen Reaktionstätigkeit zu rechnen ist, die zu einer entsprechend hohen Wärmeentwicklung (exotherme Reaktion) oder einem entsprechend
30 hohen Wärmebedarf (endotherme Reaktion) zu rechnen ist. Speziell in diesem Bereich kann mit Hilfe eines Wärmetauschers ein entsprechend großer Wärmetransport zwischen der Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses und einem Wärmetauschermedium eingestellt werden, um eine optimale Reaktionstemperatur beibehalten zu können. Gleichzeitig kann

vermieden werden, dass in Bereichen, in denen, sofern überhaupt, nur geringe Temperaturänderungen der Strömung zu erwarten sind, ein zu großer Wärmeaustausch vorgehalten wird. Dadurch kann in einer energieeffizienten Weise gezielt an entsprechend relevanten Stellen Einfluss auf die Reaktionsbedingungen genommen werden, um
5 insbesondere einen gewünschten Temperaturverlauf und dadurch eine geeignete Molekulargewichtsverteilung des Polymerisationsproduktes zu erreichen. Die Reaktionsbedingungen der Polymerisation können besser kontrolliert und beeinflusst werden und die Einstellung einer gewünschten Molekulargewichtsverteilung hinsichtlich Lage, Breite und Form ist erleichtert.

10 Alternativ dazu ist es weiterhin auch möglich, eine sogenannte Schlaufenströmung oder Umlaufströmung mit Rückvermischung durch axial wirkende Schaber bzw. Wischer und/oder Statoren zu erzeugen. Hierbei werden durch Neigung oder Ausgestaltung der Schaber bzw. Wischer und/oder Statoren gezielte Axialgeschwindigkeiten an der Innenseite des Reaktors und/oder der Wellenoberfläche erzeugt. Die Schaber bzw. Wischer und/oder
15 Statoren werden hierzu in geeigneter, dem Fachmann in an sich bekannter Weise Art geformt oder ausgerichtet. Beispielsweise führt eine leichte Anstellung von Statoren, Schabern oder Wischern gegen die geometrische Mittelachse des Reaktorgehäuses zur Aufprägung von Axialgeschwindigkeiten. Der Winkel der Anstellung der Statoren oder der Schaber oder Wischer zur geometrischen Mittelachse beträgt in dieser Ausführungsform
20 beispielsweise 5 bis 60°, vorzugsweise 10 bis 50°.

In einer Ausführungsform, in der der Reaktor sowohl Schaber oder Wischer als auch Statoren aufweist, weisen die Schaber oder Wischer zu den Statoren bezüglich ihrer jeweiligen Ausrichtung zur geometrischen Mittelachse zueinander einen Winkel von 0 bis 180°, vorzugsweise von 30 bis 150° oder 70 bis 110° auf.

25 In einer wahlweise alternativen oder weiteren Ausführungsform ist der Reaktor mit einem externen Umpumpkreislauf zur Erhöhung der Axialgeschwindigkeit ausgeführt, wobei der Umpumpkreislauf über einen Kreislaufauslass und einen Kreislaufeinlass mit dem Reaktorgehäuse verbunden ist und ein Förderorgan aufweist.

30 Das zur Förderung des Reaktionsmediums verwendete Förderorgan ist beispielsweise eine Pumpe, Der spezifische Leistungseintrag liegt beispielsweise bei $P/V = 1$ bis 1000 W/L. Der Umpumpkreislauf ist vorzugsweise kühlbar.

In einer weiteren Ausführungsform weist das Förderorgan gleichzeitig Dispergiererelemente auf, um im umgepumpten Reaktionsmedium vorhandene Gelpartikel zerkleinern zu können. In einer solchen Ausführungsform weist das Förderorgan, beispielsweise eine Kreiselpumpe, mindestens eine, vorzugsweise mindestens zwei Rotor-Zahnreihen und
5 mindestens eine, vorzugsweise mindestens zwei Stator-Zahnreihen mit unterschiedlichen, vorzugsweise kleiner werdenden Spaltmaßen auf. Weiterhin weist das Förderorgan z.B. einen axialen Ansaugstutzen direkt am Kreislaufauslass auf.

Auf diese Weise können bei der erfindungsgemäßen Herstellung von Polymeren durch Polymerisation von polymerisierbaren Monomeren anfallende Feststoffe oder Gele auf
10 Partikelgrößen von weniger als 1 mm, besonders bevorzugt von weniger als 0,1 mm zerkleinert werden.

In einer weiteren Ausführungsform ist der zumindest eine Auslass ebenfalls mit Dispergiererelementen ausgestattet, wobei die oben genannten Ausführungsformen für die Dispergiererelemente in gleicher Weise auch hierfür gelten.

15 Erfindungsgemäß wird durch den Schaber bzw. den Wischer weiterhin vermieden, dass sich Ablagerungen, wie Verkrustungen, Anbackungen, Polymergele oder ähnliches an der Innenseite des Reaktorgehäuses bilden, die in einer unkontrollierbaren Art und Weise den Wärmeübergang über das Reaktorgehäuse beeinflussen. Zusätzlich führt die rotatorische Bewegung des Schabers und der Bewegung des Schaberblatts in Umfangsrichtung zu einer
20 zusätzlichen Vermischung in radialer Richtung. Die gegebenenfalls an der Innenseite des Reaktorgehäuses fixierten Statoren unterstützen die Vermeidung von Ablagerungen durch ihre redispergierende Wirkung im Zusammenspiel mit den Schabern bzw. Wischern. Entlang der Mittelachse des Reaktorgehäuses können sich somit für jeden einzelnen Abschnitt im Wesentlichen homogene Reaktionsbedingungen ergeben. Gleichzeitig wird die
25 Ausbildung von Strömungsgrenzschichten an der Innenseite des Reaktorgehäuses verhindert und der Wärmeübergang aufgrund der Strömungen in radialer Richtung deutlich verbessert. Durch die Drehbewegung des Schabers wird eine radiale Vermischung einer Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses erreicht, die Schwerkrafteffekte dominiert, und wahlweise eine Kolben- oder Schlaufenströmung bis hin zur vollständig rückvermischten Strömung
30 innerhalb des Rohrreaktors ermöglicht. Dies erlaubt es, die Reaktionsbedingungen in axialer Richtung des Reaktorgehäuses vorherzusagen und individuell geeignete Reaktionsbedingungen entlang des Reaktorgehäuses einzustellen und zu kontrollieren, so dass sich insbesondere eine gewünschte Molekulargewichtsverteilung einstellen lässt. Bei

Einstellung einer Schlaufenströmung ergibt sich weiterhin der Vorteil, dass an den Eintrittsstellen der Edukte, wie insbesondere des Katalysators, durch die infolge der Schlaufenströmung eintretende Verdünnung, Hotspots bei der Polymerisation vermieden werden können.

5 Besonders bevorzugt ist das Reaktorgehäuse mit einer Fördereinrichtung zum Fördern von Edukten in das Reaktorgehäuse und/oder zum Fördern von Produkten aus dem Reaktorgehäuse verbunden, wobei die Förderleistung der Fördereinrichtung derart eingestellt ist, dass sich innerhalb des Reaktorgehäuses im Wesentlichen eine Kolbenströmung ausbildet. Durch die Kolbenströmung werden Rückvermischungen
10 entgegen der Strömungsrichtung vermieden. Die Kolbenströmung kann dadurch ausgebildet werden, dass die Fördereinrichtung die Strömung entlang der geometrischen Mittelachse des Reaktorgehäuses durch das Reaktorgehäuse saugt und/oder drückt. Aufgrund des Schabers, der die Ausbildung von Grenzschichten an der Innenseite des Reaktorgehäuses verhindert, ist für die Kolbenströmung eine vergleichsweise geringe Strömungsgeschwindigkeit
15 ausreichend. Dadurch lassen sich vergleichsweise hohe Verweilzeiten der Strömung im Rohrreaktor erreichen, ohne das kolbenförmige Profil der Strömung zu beeinträchtigen.

Unter Edukten werden die in den Rohrreaktor eintretenden Stoffe verstanden, während unter Produkten die aus den Rohrreaktor austretenden Stoffe verstanden werden. Beispiele für Edukte sind die zur Herstellung von synthetischen Kautschuken eingesetzte Monomere oder
20 Monomergemische, die gegebenenfalls zur Polymerisation erforderlichen Katalysatoren sowie Lösungsmittel und gegebenenfalls Zuschlagsstoffe.

Der Reaktor weist zumindest einen Einlass auf.

Die Edukte können hierbei über einen gemeinsamen Einlass oder über mehrere unterschiedliche Einlässe insbesondere an verschiedenen axialen oder tangentialen
25 Positionen in das Reaktorgehäuse des Rohrreaktors eingeleitet werden.

In einer bevorzugten Ausführungsform weist der erfindungsgemäße Reaktor zumindest zwei Einlässe auf, wobei der erste Einlass von einem weiteren Einlass in axialer Richtung mindestens 5 %, vorzugsweise 10 bis 45 % und besonders bevorzugt 10 bis 40 % bezogen auf die axiale Weglänge vom in Strömungsrichtung ersten Einlass bis zum in
30 Strömungsrichtung ersten Auslass innerhalb des Reaktorgehäuses entfernt angeordnet ist.

In einer weiteren Ausführungsform sind der erste Einlass und der weitere Einlass zusätzlich in Umfangsrichtung um mindestens 60° , vorzugsweise mindestens 90° und ganz besonders bevorzugt 180° versetzt. Das gilt auch dann wenn der erste Einlass in nicht zentraler Position in der Stirnplatte angeordnet ist.

5 Bei der Verfahrensführung ist es dann bevorzugt über den ersten Einlass beispielsweise den Katalysator oder eine Mischung aus Katalysator und Lösungsmittel dem Reaktor zuzuführen und über den zweiten Einlass das oder die Monomere oder eine Mischung aus dem oder den Monomeren und Lösungsmittel. Auch die umgekehrte Reihenfolge ist möglich aber nicht bevorzugt.

10 Die Zugabe über die in axialer und gegebenenfalls zusätzlich radialer Richtung voneinander getrennten Einlässe bewirkt, dass durch die in Strömungsrichtung vorgeschaltete Vermischung des Katalysators im Reaktionsmedium hohe lokale Konzentration von Katalysator bei Monomerzuführung und damit eine extensive Gelbildung vermieden wird.

Die Erfindung umfasst auch Ausführungsformen in denen der Reaktor mehr als zwei
15 Einlässe aufweist. Vorzugsweise gelten auch für diesen Fall die oben genannten Anforderungen in Bezug auf die axiale Ausrichtung des ersten und zumindest eines weiteren Einlasses völlig analog.

Sofern mehr als zwei Einlässe existieren sind sie vorzugsweise zusätzlich in Umfangsrichtung möglichst weit gegeneinander versetzt, bei drei Einlässen dann
20 vorzugsweise mindestens 100° , vorzugsweise 120° .

Vorzugsweise ist die Drehgeschwindigkeit und Form des Schabers bzw. Wischers derart eingestellt, dass wahlweise in einem axialen Teilbereich des Reaktorgehäuses durch das Schaberblatt nur eine Geschwindigkeitskomponente in radialer Richtung und/oder in Umfangsrichtung auf eine Strömung im Reaktorgehäuse aufprägar ist. Beispielsweise ist
25 im gesamten vom Schaber- oder Wischerblatt überstrichenen Bereich des Reaktorgehäuses durch das Schaber- oder Wischerblatt nur eine Geschwindigkeitskomponente in radialer Richtung und/oder in Umfangsrichtung auf eine Strömung im Reaktorgehäuse aufprägar. Hierzu ist das Schaber- oder Wischerblatt im Wesentlichen senkrecht zu seiner Bewegung in Umfangsrichtung ausgerichtet, um über den Leistungseintrag des Schabers oder Wischers
30 keine zusätzliche Geschwindigkeitskomponente in oder entgegen der Strömungsrichtung des Rohrreaktors aufzuprägen. Das Schaber- oder Wischerblatt kann im Wesentlichen parallel zur geometrischen Mittelachse des Reaktorgehäuses ausgerichtet sein. Gleichzeitig ist die

Drehgeschwindigkeit des Schabers oder Wischers derart eingestellt, dass zu starke Turbulenzen, die signifikante Geschwindigkeitskomponenten entlang der Strömungsrichtung verursachen können, vermieden werden. Dadurch ergibt sich in Strömungsrichtung ein kalkulierbarer Verlauf der Reaktionsbedingungen, der bei einer
5 kontinuierlichen Durchströmung des Reaktors relativ zum Reaktorgehäuse konstant bleibt. Sofern der Reaktor Statoren aufweist, sind in dieser Ausführungsform die Statoren ebenfalls im Wesentlichen parallel zur geometrischen Mittelachse des Reaktorgehäuses ausgerichtet, um axiale Geschwindigkeitskomponenten zu vermeiden.

In einer weiteren Ausführungsform ist im gesamten vom Schaber- oder Wischerblatt überstrichenen Bereich des Reaktorgehäuses durch das Schaber- oder Wischerblatt eine
10 Geschwindigkeitskomponente sowohl in radialer Richtung und/oder in Umfangsrichtung als auch in axialer Richtung auf eine Strömung im Reaktorgehäuse aufprägbar. Das Schaber- oder Wischerblatt kann dann zur geometrischen Mittelachse des Reaktorgehäuses geneigt sein, wobei beispielsweise ein Winkel zur geometrischen Mittelachse von mehr als 0 bis
15 60°, vorzugsweise von 5 bis 60°, besonders bevorzugt 10 bis 50° eingeschlossen wird.

Sofern der Reaktor Statoren aufweist, sind in dieser Ausführungsform die Statoren entweder im Wesentlichen parallel zur geometrischen Mittelachse des Reaktorgehäuses ausgerichtet oder weisen ebenfalls eine Neigung auf, wodurch axiale Geschwindigkeitskomponenten verstärkt werden können.

In einer bevorzugten Ausführungsform sind in axialer Richtung des Reaktorgehäuses
20 mindestens zwei, vorzugsweise mindestens drei oder mindestens vier, Wärmetauscher zur Einstellung einer Temperatur einer innerhalb des Reaktorgehäuses vorgesehenen Strömung angeordnet, wobei die Wärmetauscher derart voneinander getrennt sind, dass für jeden Wärmetauscher eine unterschiedliche Temperatur einstellbar ist. Die Temperatur der
25 Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses kann von außerhalb des Reaktorgehäuses über die jeweiligen Wärmetauscher beeinflusst und eingestellt werden. In Abhängigkeit von dem zu erwartenden Verlauf der Reaktionsbedingungen innerhalb des Reaktorgehäuses kann für jeden Wärmetauscher individuell eine geeignete Temperatur gewählt werden, um
30 beispielsweise unter Berücksichtigung der zu erwartenden Reaktionswärme eine konstante Temperatur innerhalb des Reaktorgehäuses vorzusehen.

An den Rändern von Zonen mit unterschiedlichen Wandtemperaturen können vorzugsweise Schaber oder Wischer eingesetzt werden, die vor allem radiale bzw. tangentiale Geschwindigkeitskomponenten aufprägen, so dass die unterschiedlich temperierten

Reaktionszonen zusätzlich vermischt werden. Es können auch Wärmetauscher in Reihe geschaltet werden, um den gesamten Massenstrom oder einen Teil des Massenstroms des einen Wärmetauschers dem anderen Wärmetauscher zuzuführen. Der andere Wärmetauscher kann insbesondere einen weiteren Zulauf zur Zufuhr eines Wärmetauschermedium mit einer von dem zugeführten Massenstrom des ersten Wärmetauschers verschiedenen Temperatur aufweisen. Trotz sich dynamisch ändernder Reaktionsbedingungen entlang des Strömungsweges innerhalb des Reaktorgehäuses kann somit die Temperatur innerhalb des Reaktorgehäuses im Wesentlichen konstant gehalten werden. Dies ermöglicht die Erreichung einer beabsichtigten Molekulargewichtsverteilung, die eine vergleichsweise geringe Streuung aufweist. Beispielsweise kann bei der Herstellung von synthetischen Kautschuken, die typischerweise bei -100 bis -30°C erfolgt, mit Hilfe von verdampfendem Ethylen oder anderen bei vorgenannten Temperaturen verdampfenden Flüssigkeiten in Abhängigkeit vom gewählten Druck jede gewünschte Temperatur innerhalb des vorgenannten Bereichs eingestellt werden. Alternativ können unterschiedlich temperierte flüssige Kühlmittel eingesetzt werden.

In einer weiteren Ausführungsform wird das Kühlmittel einphasig, d.h. ohne Verdampfung betrieben. Daraus resultiert eine Temperaturerhöhung zwischen Kühlmittellein- und austritt. Der Vorteil dieser Variante ist der konstantere und definierbare Wärmeaustausch auf der Kühlmittelseite durch Bereitstellen entsprechender Fördermengen nicht siedenden Fluides mithilfe handelsüblicher Pumpen. Die eingesetzten Kühlmittel sind auch hier Ethylen, Ethan, Propylen, Propan, Butan, Isobutan, Mischungen aus den vorgenannten Kühlmittel sowie weitere dem Fachmann bekannte Wärmeträgerfluide.

In einer weiteren Ausführungsform kann der Rohrreaktor zwei oder mehr jeweils über eine Zwischenplatte getrennte, aber über Durchtrittsöffnungen kommunizierende Reaktionsräume aufweisen, wobei in diesem Fall pro Reaktionsraum in axialer Richtung des Reaktorgehäuses mindestens ein, vorzugsweise mindestens zwei Wärmetauscher zur Einstellung einer Temperatur innerhalb jedes Reaktionsraumes angeordnet sind.

Ist der Reaktor, insbesondere der Rohrreaktor horizontal ausgerichtet ergibt sich zusätzlich für die verdampfende Flüssigkeit, wie beispielsweise Ethylen auch aufgrund des auftretenden hydrostatischen Drucks eine vergleichsweise schmale Sprudelschicht, so dass sich für den Wärmetauscher ein noch höherer Wärmetübergangseffizient erreichen lässt.

Das Reaktorgehäuse kann aus allen dem Fachmann bekannten Materialien gefertigt sein, die unter den Reaktionsbedingungen eine ausreichende Festigkeit und Korrosionsbeständigkeit

besitzen und behalten wie zum Beispiel handelsüblicher Stahl. Im Fall von Tieftemperaturanwendungen z.B. bei -100° bis -30°C sind ist beispielsweise austenitischer Stahl geeignet.

5 Bevorzugt ist das Reaktorgehäuse aus Edelstahl 1.4571 oder ähnlichen in der chemischen Industrie gebräuchlichen und beständigen Stählen gefertigt.

Vorzugsweise besteht die Innenseite des Reaktorgehäuses, die mit dem Reaktionsmedium in Kontakt kommt, aus Edelstahl 1.4404 mit reduziertem Ti-Anteil für bessere Poliereigenschaften der Innenfläche.

10 Vorzugsweise weist der Wärmetauscher einen ein Teil des Reaktorgehäuses umschließenden Außenmantel auf, wobei vorzugsweise zwischen dem Außenmantel und dem Reaktorgehäuse eine spiralförmige Trennwand zur Ausbildung eines spiralförmigen Wärmetauscherkanals angeordnet ist. Durch eine konstruktiv einfache umzusetzende Maßnahme, lässt sich erreichen, dass ein Wärmetauschermedium spiralförmig an dem Reaktorgehäuse entlang fließt und dadurch entsprechend lange Wärme mit der Strömung
15 innerhalb des Reaktorgehäuses austauschen kann. Dies ermöglicht einen besonders großen Wärmestrom, der zwischen der Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses und dem Wärmetauschermedium ausgetauscht werden kann. Eine derartige Ausgestaltung des Wärmetauschers mit einem spiralförmigen Wärmetauscherkanal bietet sich insbesondere für einphasige Wärmetauschermedien an, die bei der Aufnahme und/oder Abgabe von Wärme
20 einen Phasenwechsel, beispielsweise Verdampfung und/oder Kondensation nicht durchführen. Bei Wärmetauschermedien, die bei der Aufnahme und/oder Abgabe von Wärme einen Phasenwechsel, beispielsweise Verdampfung und/oder Kondensation durchführen, wird insbesondere die Trennwand weggelassen, so dass sich innerhalb des Wärmetauschers durch den Phasenwechsel eine möglichst hohe Turbulenz ausbilden kann.
25 Gleichzeitig wird die innere Begrenzung des Wärmetauschers durch das Reaktorgehäuse selbst ausgebildet. Ein zusätzlicher Wärmewiderstand zwischen der Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses und dem Wärmetauscher wird dadurch vermieden. Das Wärmetauschermedium kann beispielsweise im Gegenstrom zur Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses durch den spiralförmigen Wärmetauscherkanal geleitet werden oder aber
30 in Strömungsrichtung, z.B. wenn eine hohe Kühlleistung zu Beginn der Polymerisation, d.h. stromaufwärts, erforderlich ist.

Besonders bevorzugt beträgt ein Verhältnis einer Innenfläche A des rohrförmigen Reaktorgehäuses zu einem Volumen V des rohrförmigen Reaktorgehäuses

0,1 m²/m³ ≤ A/V ≤ 100 m²/m³ bevorzugt 1 m²/m³ ≤ A/V ≤ 50 m²/m³, besonders bevorzugt 5 m²/m³ ≤ A/V ≤ 30 m²/m³, ganz besonders bevorzugt 10 m²/m³ ≤ A/V ≤ 30 m²/m³. Aufgrund des Schabers, der die Ausbildung von Grenzschichten an der Innenseite des Reaktorgehäuses verhindert, ist es möglich, einen vergleichsweise schlanken Rohrreaktor vorzusehen, dessen Reaktorgehäuse bezogen auf das umschlossene Volumen eine vergleichsweise große Innenfläche aufweist, insbesondere, wenn die Welle ebenfalls kühlbar ausgeführt ist und von Statoren ihrerseits geschabt oder gewischt wird. Aufgrund der vergleichsweise großen Innenfläche A des rohrförmigen Reaktorgehäuses kann eine entsprechend hohe Wärmetauscherleistung über die Außenseite des Reaktorgehäuses installiert werden. Gleichzeitig lässt sich eine im Wesentlichen homogene Temperaturverteilung in radialer Richtung leichter erreichen. Gleichzeitig kann der Rohrreaktor größeren Innendrücken standhalten, ohne dass die Wandstärke zu groß gewählt werden muss. Dies ermöglicht es, die Reaktionsparameter auch über einen größeren Druckbereich einzustellen und zu kontrollieren.

In einer bevorzugten Ausführungsform weist der Schaber bzw. Wischer mindestens zwei, bevorzugt 2 bis 8 Teilschaber bzw. -wischer auf, wobei die Teilschaber bzw. -wischer in axialer Richtung gelenkig, beispielsweise über dem Fachmann hinreichend bekannte Lagervorrichtungen, wie beispielsweise über ein sich am Reaktorgehäuse abstützendes Mehrbein wie zum Beispiel ein Dreibein, miteinander verbunden sind. Der Schaber bzw. Wischer kann dadurch in mehrere kleinere Teile unterteilt werden, die aufgrund der gelenkigen Verbindung miteinander dem Formverlauf des rohrförmigen Reaktorgehäuses leichter folgen können. Insbesondere ist es möglich, Verformungen des Reaktorgehäuses, insbesondere Biegungen aufgrund von Wärmedehnungseffekten folgen zu können, auch ohne dass das Schaberblatt in eine Schrägstellung zur Innenseite des Reaktorgehäuses gelangt. Beispielsweise kann mit Hilfe von drei Beinen des Dreibeins, die sich an drei Stellen an der Innenseite des Reaktorgehäuses abstützen können, sichergestellt werden, dass der jeweilige Teilschaber zwischen zwei Dreibeinen mittig angeordnet ist. Das Dreibein kann unbeweglich oder mit dem Schaber bzw. Wischer zumindest teilweise mitdrehend ausgestaltet sein. Wenn sich das Reaktorgehäuse aufgrund von Wärmedehnungseffekten verbiegen sollte, wird automatisch der jeweilige Teilschaber bzw. -wischer an den neuen Formverlauf angepasst. Selbst bei einem durch Wärmedehnungseffekte leicht gekrümmten Verlauf des Reaktorgehäuses wird durch den Schaber eine kolbenförmige Pfropfenströmung nicht signifikant gestört.

Der oder die Schaber bzw. Wischer sind über den Antrieb antreibbar, wobei die Kraftübertragung durch mechanische oder magnetische Kupplung bewerkstelligt werden kann.

5 Bei der Verwendung von Wellen zur mechanischen Kraftübertragung sind diese vorzugsweise über eine zwischen der Welle und dem Reaktorgehäuse angeordnete doppelt wirkende Gleitringdichtung abgedichtet, wobei die Gleitringdichtung insbesondere ein für unter den Polymerisationsbedingungen inertes Sperrmedium enthält. Die Gleitringdichtung kann zwischen ihren beiden Gleitflächen einen Ringkammerraum einschließen, der mit der Sperrflüssigkeit gefüllt sein kann. Die insbesondere unter Druck stehende Sperrflüssigkeit
10 kann dabei beide Gleitringpaarungen schmieren. Dadurch wird vermieden, dass sich Edukte und/oder Produkte an den Gleitflächen anlagern und Undichtigkeiten verursachen können. Bei der Herstellung von synthetischen Kautschuken kann das Eindringen von Wasser, wie beispielsweise von Luftfeuchtigkeit aus der Umgebungsluft, in das Innere des Reaktorgehäuses vermieden werden. Eine Verlangsamung der Polymerreaktion innerhalb
15 des Reaktorgehäuses durch Wassereintritt und gegebenenfalls damit verbundener Katalysatordeaktivierung wird dadurch vermieden. Als Sperrmedium kann beispielsweise ein Lösungsmittel verwendet werden, das auch bei der Polymerisationsreaktion eingesetzt wird.

Vorzugsweise weist das Schaber- bzw. Wischerblatt eine Oberfläche mit einem im
20 Vergleich zu Stahl geringeren Reibungskoeffizienten auf, wobei das Schaber- bzw. Wischerblatt beispielsweise aus fluorhaltigen Polymeren und/oder ähnlichen Materialien wie zum Beispiel Polyetheretherketon (PEEK) besteht, sie enthält oder damit beschichtet ist, vorzugsweise aus fluorhaltigen Polymeren besteht oder damit beschichtet ist. Bevorzugte fluorhaltige Polymere sind Polytetrafluorethylen (PTFE), Polyvinylidenfluorid (PVDF) und
25 Ethylen-Tetrafluorethylen-Copolymer (ETFE).

In einer weiteren Ausführungsform sind die weiteren im Reaktorraum liegenden Oberflächen, einer weiteren Ausführungsform zumindest die nicht geschabten oder gewischten Oberflächen, so gefertigt oder behandelt, dass die Anhaftung von Feststoffen, wie insbesondere synthetischen Kautschuken im Vergleich zu Stahl, insbesondere zu
30 Edelstahl 1.4571 vermindert ist. In einer Ausführungsform sind die Oberflächen mit antiadhäsiven Beschichtungen z.B. aus polymeren, gegebenenfalls fluorhaltigen Organosilanen versehen.

Gleiches gilt für den Fall, dass die Statoren für das Schaben oder Wischen der Mittelwelle ausgelegt sind.

Durch die geringere Reibung zwischen dem Schaber- bzw. Wischerblatt und der Innenseite des Reaktorgehäuses können Reibungsverluste beim Betrieb des Schabers bzw. Wischers reduziert werden. Gleichzeitig kann insbesondere bei höheren Drehzahlen des Schabers oder Wischers das Ausmaß von Reibungswärme an der Innenseite des Reaktorgehäuses reduziert werden. Insbesondere kann die Oberfläche des Schaber- bzw. Wischerblatts beispielsweise durch mechanische oder chemische Modifikation derart beschaffen sein, dass abgeschabtes Gel nicht bevorzugt an dem Schaberblatt anliegt, sondern sich schnell von dem Schaberblatt ablöst. Auch das Design der Schaber/Wischer ist bevorzugt so ausgeführt, dass möglichst wenig Ecken, Spalten oder Toträume entstehen, in denen es zu Anbackungen kommen kann. Das abgeschabte oder abgewischte Gel kann dadurch leicht wieder der Strömung zugeführt und in der Strömung suspendiert werden.

Vorzugsweise ist das Schaber- bzw. Wischerblatt zu einer durch die geometrische Mittelachse verlaufende radial ausgerichtete Linie geneigt und/oder gebogen, wobei das Schaber- bzw. Wischerblatt einen radial nach innen ausgerichteten Befestigungskopf aufweist und auf das Schaber- bzw. Wischerblatt, insbesondere auf den Befestigungskopf, eine nach radial außen gerichtete Kraft aufprägbare ist. Die Neigung der Schaber- bzw. Wischerblätter zur Radialen kann beispielsweise im Bereich von mehr als 0 bis 90°, vorzugsweise 20 bis 60° und besonders bevorzugt 30 bis 50° in jede Richtung betragen. Die Aufprägung kann beispielsweise durch Federkraft, hydraulische Kräfte, elastische Kräfte oder durch Flichkräfte oder mehrere der vorgenannten Kräfte erfolgen. Durch die geneigte bzw. gebogene Ausrichtung des Schaber- bzw. Wischerblatts im Bereich des Kontakts zur Innenseite des Reaktorgehäuses wird vermieden, dass das polymerisierte Produkt einen Spalt zwischen dem Schaberblatt und dem Reaktorgehäuse verstopft oder verklebt. Unnötig hohe Drehmomente für den Schaber oder Wischer werden dadurch vermieden. Durch die radial nach außen weisende Kraft kann eine genügend hohe Anpresskraft des Schaber- bzw. Wischerblatts an das Reaktorgehäuse aufgeprägt werden, um Ablagerungen, insbesondere Gel, von der Innenseite des Reaktorgehäuses abzuschaben oder abzuwischen. Gleichzeitig kann das Schaber- bzw. Wischerblatt nach radial innen ausweichen, um bei Unebenheiten des Reaktorgehäuses und/oder zu festen Ablagerungen die Drehung des Schabers oder Wischers nicht zu blockieren. Durch die gebogene bzw. geneigte Ausrichtung des Schaber- bzw. Wischerblatts, kann insbesondere eine Ausweichbewegung des Schaber- bzw. Wischerblatts vorgesehen sein, die nur teilweise in radialer Richtung erfolgt und einen

Bewegungsanteil seitlich zur radialen Richtung aufweist. Zusätzlich oder alternativ kann das Schaber- bzw. Wischerblatt angefast sein. Dadurch wird ein Anschlagen des Schaber- bzw. Wischerblatts an einer festen Verkrustung, die zu einem Blockieren des Schabers oder Wischers führen kann, vermieden, da das Schaber- bzw. Wischerblatt aufgrund der
5 ausgebildeten Schräge über die Verkrustung entgegen der nach radial nach außen aufgebrauchten Kraft gehoben werden kann.

Insbesondere sind in axialer Richtung mindestens zwei Schaber- bzw. Wischerblätter angeordnet, wobei dann die Schaber- bzw. Wischerblätter um einen Winkel α in Umfangsrichtung versetzt sind und der Winkel α insbesondere $30^\circ \leq \alpha \leq 150^\circ$,
10 vorzugsweise $45^\circ \leq \alpha \leq 135^\circ$, weiter bevorzugt $60^\circ \leq \alpha \leq 120^\circ$ und besonders bevorzugt $\alpha = 90^\circ \pm 2^\circ$ beträgt. Durch die versetzte Anordnung der Schaber- bzw. Wischerblätter ergeben sich für den Schaber bzw. Wischer mehrere Abstützpunkte an der Innenseite des Reaktorgehäuses, die ein Durchhängen einer Antriebswelle des Schabers oder Wischers und/oder ein Schwingen der Antriebswelle des Schabers oder Wischers vermeiden.

15 Vorzugsweise sind in Umfangsrichtung mindestens zwei, vorzugsweise mindestens drei oder mindestens vier, Schaber- bzw. Wischerblätter in gleichmäßigem Abstand zueinander hintereinander angeordnet. Bei zwei Schaber- bzw. Wischerblättern ergibt sich in Umfangsrichtung ein Winkel $\beta = 180^\circ \pm 5^\circ$, bei drei Schaber- bzw. Wischerblättern ein Winkel $\beta = 120^\circ \pm 5^\circ$, bei vier Schaber- bzw. Wischerblättern ein Winkel $\beta = 90^\circ \pm 5^\circ$ und
20 so weiter. Dies führt zu einer zusätzlichen Zentrierung der Antriebswelle des Schabers oder Wischers.

In einer weiteren Ausführungsform sind die Schaber oder Wischer in axialer und tangentialer Richtung derart verteilt, dass die Welle ebenso axial zentriert wird. Die gelingt auch, wenn in Umfangsrichtung nur 1 Schaber oder Wischer angeordnet ist. Der in axialer
25 Richtung nächste Schaber kann in tangentialer Richtung mit einem Winkel β von vorzugsweise mehr als 90° angeordnet sein, der in axialer Richtung dann folgende ebenso zu den beiden vorherigen und so weiter. So lässt sich erreichen, dass ein Wellenabschnitt zwischen zwei Kupplungen zentriert werden kann.

In einer weiteren Ausführungsform ist der Rohrreaktor stromaufwärts mit zumindest einer
30 Mischkammer verbunden, die ein die Mischkammer umschließendes Gehäuse und zumindest ein innerhalb der Mischkammer angeordnetes Mischelement aufweist.

Geeignete Mischelemente sind dem Fachmann hinlänglich bekannt und umfassen statische oder bewegliche, vorzugsweise bewegliche Mischelemente. Besonders bevorzugt weist die Mischkammer einen Impeller auf. Der besondere Vorteil einer vorgeschalteten Mischkammer liegt darin, dass die Edukte vor dem Eintritt in den erfindungsgemäßen Rohrreaktor mit einer hohen Mischungsenergie durchmischt werden können womit die bei typischerweise tiefen Temperaturen vorliegenden, viskosen Reaktionsmischungen beobachtete Schlierenbildung weitestgehend vermieden werden kann. Schlierenbildung führt häufig in unerwünschter Weise zu lokalen Hotspots, inhomogenem Reaktionsverlauf oder vermehrten Nebenreaktionen. Die Dimensionierung der Mischkammer und der Mischelemente ist vorzugsweise derart aufeinander abgestimmt, dass eine durchschnittliche Verweilzeit in der Mischkammer zwischen 1 und 120 s, vorzugsweise zwischen 2 und 60 s, besonders bevorzugt zwischen 2 und 20 s und ein möglichst hoher Grad an Homogenisierung unter den Reaktionsbedingungen erreicht werden kann. Typische Mischleistungen, die dafür erforderlich sind können beispielsweise im Bereich von 0,001 bis 100 kW/l oder 0,001 bis 1 kW/l liegen, wobei die Mischleistung auf die Leistungsaufnahme des Mischelements pro Liter Volumen der Mischkammer bezogen ist.

In einer bevorzugten Ausführungsform sind in axialer Richtung des die Mischkammer umschließenden Gehäuses mindestens ein weiterer Wärmetauscher zur Einstellung einer Temperatur einer innerhalb der Mischkammer vorgesehenen Strömung angeordnet, wobei die vorgenannten besonderen Ausführungsformen für Wärmetauscher gleichermaßen gelten.

Vorzugsweise ist das die Mischkammer umschließende Gehäuse mit dem Reaktorgehäuse durch eine Zwischenplatte mit Durchtrittsöffnungen für das Reaktionsgemisch verbunden.

Die Erfindung betrifft ferner die Verwendung des vorstehend beschriebenen Rohrreaktors, der wie vorstehend beschrieben aus- und weitergebildet sein kann, zur Herstellung von synthetischen Kautschuken durch Polymerisation von polymerisierbaren Monomeren innerhalb des Reaktorgehäuses.

Unter synthetischen Kautschuken sind im Rahmen der Erfindung nicht natürlich vorkommende Elastomere zu verstehen. Bevorzugte synthetische Kautschuke sind Butyl-Kautschuk, Polybutadien (BR) und Poly-Styrol-Butadien (SBR), Ethylen-Propylen-Dien-Kautschuk (EPDM), Poly-Acrylnitril-Butadien-Kautschuk (NBR), hydrierter Poly-Acrylnitril-Butadien-Kautschuk (H-NBR), Fluorkautschuke (FKM), Polychloropren (CR) und Polyethylen-Vinyl-Acetat (EVA bzw. ËVM) zu verstehen, wobei vorgenannte

synthetischen Kautschuke beispielsweise eine Molmasse von 5,000 bis 5,000,000 g/mol aufweisen können.

Besonders bevorzugte synthetische Kautschuke sind Butyl-Kautschuk und Polybutadien (BR), ganz besonders bevorzugt Butyl-Kautschuk mit einer Molmasse von 300,000 bis 1,000,000 g/mol und Polybutadien (BR) mit einer Molmasse von 5,000 bis 1,000,000 g/mol, wobei Butyl-Kautschuk mit einer Molmasse von 300,000 bis 1,000,000 g/mol noch weiter bevorzugt ist.

Butyl-Kautschuk ist ein Copolymer von Isobuten (2-Methylpropen) und zumindest einem konjugierten Multiolefin wie insbesondere Isopren (2-Methylbuta-1,3-dien). Der Anteil von Wiederholungseinheiten im Butylkautschuk, die sich vom konjugierten Multiolefin wie insbesondere Isopren ableiten, beträgt beispielsweise mehr als 0 bis 10 mol-%, vorzugsweise von 1,5 bis 5 mol %. Ein besonders bevorzugter Butyl-Kautschuk ist ein Copolymer von Isobuten und Isopren mit den vorgenannten Verhältnissen der Monomereinheiten.

Die Polymerisation erfolgt typischerweise als Copolymerisation von Isobuten und zumindest einem konjugierten Multiolefin wie insbesondere Isopren bei Temperaturen von -100°C bis -30°C, vorzugsweise -100°C und -40°C und besonders bevorzugt -100°C bis -60°C in Gegenwart eines Katalysators. Als Lösungsmittel können beispielsweise für den sogenannten „Slurry-Prozess“ Chlormethan für den sogenannten „Solution-Prozess“ Kohlenwasserstoffe wie insbesondere offenkettige oder cyclische, verzweigte oder unverzweigte Pentane, Hexane oder Heptane oder Mischungen davon eingesetzt werden, wobei vorgenannte Pentane und Hexane oder Mischungen davon bevorzugt sind.

Als Katalysatoren können je nach Prozessführung in an sich bekannter Weise Aluminiumchlorid oder Aluminiumalkylhalogenide wie beispielsweise Diethylaluminiumchlorid, Ethylaluminiumdichlorid, Dimethylaluminiumchlorid Methylaluminiumdichlorid oder Mischungen davon eingesetzt werden. Der Katalysator oder die Katalysatoren werden beispielsweise mit geringen Mengen protischer Lösungsmittel wie beispielsweise Wasser, Salzsäure, Chlorwasserstoff oder aliphatischen Alkoholen wie Methanol aktiviert und den zu polymerisierenden Monomeren im Lösungsmittel suspendiert oder gelöst zugegeben, wobei als Lösungsmittel vorzugsweise das Lösungsmittel verwendet wird in dem die Polymerisation stattfindet.

Aufgrund der konstruktiven Ausgestaltung der Rohrreaktors lassen sich die Reaktionsbedingungen innerhalb des Rohrreaktors entlang der Länge des Rohrreaktors gut vorhersehen und entsprechend leicht beeinflussen und kontrollieren. Insbesondere zu Beginn der Polymerisationsreaktion, wenn vergleichsweise viel Edukt und nur wenig Produkt vorliegt, ist die Viskosität der Strömung mit typischerweise $\leq 1\text{ mPas}$ besonders gering. Viskositäten werden, wenn nicht anderweitig angegeben, mittels Kapillarviskosimetrie bei einer Temperatur von 23°C nach ISO 1628 bestimmt oder darauf bezogen. Gleichzeitig entsteht aufgrund der hohen Anzahl an Reaktionspartner besonders viel Reaktionswärme, die über das Reaktorgehäuse abgeführt werden kann. Da eine Rückströmung von polymerisiertem Produkt vermieden werden kann, ist es möglich, die Viskosität in einem Bereich besonders niedrig zu halten, in dem eine besonders hohe Wärmeabfuhr erforderlich ist. Aufgrund der niedrigen Viskosität in diesem Bereich lässt sich ein Wärmetransport in radialer Richtung besonders einfach realisieren, wobei in Zusammenarbeit mit dem Schaber ein Wärmeübergangskoeffizienten k von einigen Hundert $\text{W/m}^2\text{K}$ erreicht werden kann. Dadurch ist es insbesondere möglich, im Bereich des Reaktorgehäuses, in dem die größte Wärmeentwicklung stattfindet, bei der Kühlung der Strömung mit einem treibendem Temperaturgefälle von bis zu 30 K oder, in einer anderen Ausführungsform, bis zu 20 K auszukommen. Zum Auslass des Rohrreaktors hin nimmt die Viskosität der Strömung deutlich zu und kann einige Hundert mPas erreichen, so dass sich ein schlechter Wärmeübergangskoeffizient ergibt als im Bereich des Einlasses des Rohrreaktors. Der schlechtere Wärmeübergangskoeffizient entsteht allerdings in einem Bereich, in dem sofern überhaupt nur noch in einem geringeren Ausmaß eine Polymerreaktion stattfindet, so dass eine deutlich geringere Wärmemenge bei der Polymerisation entsteht, die abgeführt werden müsste. Aufgrund der geringeren abzuführenden Wärmemengen wirkt sich die höhere Viskosität der schlechteren Wärmeübergangskoeffizient nicht signifikant nachteilig auf die Kühlung der Strömung aus.

In der Ausführungsvariante mit Schlaufenströmung ist die mittlere Viskosität des Reaktorinhalts im Bereich von einigen Zehn bis einigen Hundert mPas . Die Entfernung von Belägen bzw. die Erneuerung der Grenzschicht an den Wärmeübertragungsflächen an der Reaktorinnenwand bzw. am Rotor über Schaber, Wischer und/oder Statoren erhöht den Wärmeübergangskoeffizient, trotz höherer Viskosität, auf der Produktseite signifikant, so dass auch in dieser Variante höhere Wärmemengen abgeführt werden können.

Die Erfindung betrifft ferner ein Verfahren zur kontinuierlichen Herstellung von Polymeren, bevorzugt synthetischen Kautschuken unter Verwendung, eines Reaktors, der wie

vorstehend beschrieben aus- und weitergebildet sein kann. Die Erfindung betrifft ferner die Verwendung des Reaktors zur Herstellung von Polymeren, bevorzugt synthetischen Kautschuken.

In einer Ausführungsform des Verfahrens wird zur kontinuierlichen Herstellung von Polymeren, bevorzugt synthetischen Kautschuken im Reaktor, insbesondere einem Rohrreaktor, eine im Wesentlichen eine entlang der geometrischen Mittelachse des Reaktorgehäuses, wahlweise in vertikaler oder horizontaler Richtung verlaufende Kolbenströmung der Edukte und der Produkte aufgeprägt. Ein bei der Polymerisation sich an einer Innenseite eines Reaktorgehäuses des Rohrreaktors gegebenenfalls ablagernde Feststoffe oder Gele werden durch die Rotationsbewegung des Schabers und der Schaberblätter abgeschabt. Durch das Abschaben des Gels von der Innenseite des Reaktorgehäuses und der Welle wird eine Verschlechterung des Wärmeübergangskoeffizienten der Strömung innerhalb des Reaktorgehäuses und dem Reaktorgehäuse über der Zeit vermieden. Gleichzeitig können die zum Abschaben oder Abwischen der kühlbaren Welle gegebenenfalls eingesetzten Statoren als Stromstörer wirken und erhöhen damit die redispergierende Wirkung der rotierenden Schaber oder Wischer. Dies führt zu konstanten Randbedingungen, die für einen kontinuierlichen Betrieb des Rohrreaktors vorteilhaft sind. Gleichzeitig wird durch das Schaben oder Wischen ein guter Wärmeübergang zwischen der Strömung und dem Reaktorgehäuse gewährleistet. Durch die Kolbenströmung und gegebenenfalls die Wirkung der Statoren ist es möglich, Schwerkrafteffekte in der Strömung, wie beispielsweise bei einer Schlaufenströmung, weitestgehend zu eliminieren, da der durch den Schaber aufgeprägte Strömungsanteil in radialer Richtung Schwerkrafteffekte deutlich überwiegt. Dies ermöglicht über die Länge des Rohrreaktors in Strömungsrichtung einen vorherseh- und einstellbaren Reaktionsverlauf, der an vorher zu bestimmenden Stellen gezielt kontrolliert und beeinflusst werden kann. Dies ermöglicht es insbesondere, ein gewünschtes Molekulargewicht mit einer vergleichsweise schmalen Streuung zu erreichen. Für das Molekulargewicht wird, sofern nicht anderweitig angegeben, die gewichtsmittlere Molmasse M_w , bestimmt durch Gelpermeationschromatographie (GPC), verwendet. Insbesondere lässt sich über eine bereichsbezogene individuell eingestellte Kühlung des Rohrreaktors die Molekulargewichtsverteilung bezüglich ihrer Lage, Breite und Form einstellen und modifizieren.

Besonders bevorzugt werden in Strömungsrichtung unterschiedliche Wärmetauscher-temperaturen zur Einstellung eines vordefinierten Molekulargewichts unter

Berücksichtigung der bei der Polymerisation auftretenden Wärmebilanzen, Verweilzeiten und Konzentrationen aufgeprägt. Insbesondere ist es möglich, unter Berücksichtigung der Kinetik der Polymerisationsreaktion die entlang des Rohrreaktors auftretenden Wärmemengen zu berechnen, um insbesondere eine konstante Temperatur der Strömung einzustellen. Durch die in Strömungsrichtung unterschiedlichen Wärmetauschartemperaturen kann für jeden Bereich in axialer Richtung des Rohrreaktors die auftretende Reaktionswärme bei einer exothermen Reaktion abgeführt bzw. bei einer endothermen Reaktion zugeführt werden. Bei einer endothermen Reaktion ergibt sich bei der Wärmebilanz eine negative Reaktionswärme, während sich bei einer exothermen Reaktion bei der Wärmebilanz eine positive Reaktionswärme ergibt.

Besonders bevorzugt erfolgt das Abschaben des Gels mit einer Geschwindigkeit v an der Innenseite eines Reaktorgehäuses von $0,05 \text{ m/s} \leq v \leq 10 \text{ m/s}$, vorzugsweise $0,5 \text{ m/s} \leq v \leq 6 \text{ m/s}$, besonders bevorzugt $1 \text{ m/s} \leq v \leq 4 \text{ m/s}$ und ganz besonders bevorzugt $2 \text{ m/s} \leq v \leq 3 \text{ m/s}$. Bei derartigen Geschwindigkeiten v , mit denen ein Schaber- bzw. Wischerblatt an der Innenseite des Reaktorgehäuses entlanglaufen kann, wird vermieden, dass sich ein signifikant dicker Belag durch Feststoff- oder Gelbildung an der Innenseite des Reaktorgehäuses ergibt. Gleichzeitig kann bei derartigen Geschwindigkeiten des Schaber- bzw. Wischerblatts in Umfangsrichtung ein hinreichend großer Massentransport in radialer Richtung aufgeprägt werden, der zu einer guten homogenen Mischung der Strömung in radialer Richtung führt und den Wärmeübergang zwischen der Strömung und dem Reaktorgehäuse verbessert.

Bei Verwendung einer vorgeschalteten Mischkammer beträgt die durchschnittliche Verweilzeit in der Mischkammer beispielsweise zwischen 1 und 120 s, vorzugsweise zwischen 2 und 60 s, besonders bevorzugt zwischen 2 und 20 s.

Bei Verwendung einer vorgeschalteten Mischkammer beträgt die durchschnittlich aufgenommene Mischenergie beispielsweise zwischen 0,001 und 120 J/l.

Die typischerweise eingebrachte Mischleistung kann bezogen auf die Energieaufnahme des Mixers beispielsweise zwischen 0,001 und 100 kW/l liegen.

Nachfolgend wird die Erfindung unter Bezugnahme auf die anliegenden Zeichnungen anhand bevorzugter Ausführungsbeispiele näher erläutert.

Es zeigen:

- Fig. 1: eine schematische Seitenansicht eines Rohrreaktors,
- Fig. 2: eine schematische Detailansicht eines weiteren Rohrreaktors,
- Fig. 3: eine schematische Schnittansicht des Rohrreaktors aus Fig. 1,
- Fig. 4: eine schematische Detailansicht des Rohrreaktors aus Fig. 2,
- 5 Fig. 5: eines Schabers für den in Fig. 2 dargestellten Rohrreaktor und
- Fig. 6: eine schematische Schnittansicht eines Schaberblatts für den Schaber aus Fig. 5.
- Fig. 7: eine schematische Detailansicht eines weiteren Rohrreaktors mit Umpumpkreislauf
- 10 Fig. 8: eine schematische Seitenansicht eines weiteren Rohrreaktors mit vorgeschalteter Mischkammer
- Fig. 9: eine schematische Seitenansicht eines weiteren Rohrreaktors mit vorgeschalteter Mischkammer und zweitem Reaktorraum
- Fig. 10: eine schematische Querschnittsansicht eines Rohrreaktors (als Schaber)
- 15 Fig. 11: eine schematische Querschnittsansicht eines Rohrreaktors (als Wischer)
- Fig. 12: eine schematische Seiten- und Querschnittsansicht eines Reaktorraums mit 3 Statoren und 3 Schabern oder Wischern
- Fig. 13: eine schematische Seiten- und Querschnittsansicht eines Reaktorraums mit 2 Statoren und 2 Schabern oder Wischern
- 20 Der in Fig. 1 dargestellte Reaktor 10 weist eine geometrische Mittelachse 12 auf, die senkrecht zu einer Schwerkraftrichtung 14, das heißt horizontal, ausgerichtet ist. Der Reaktor 10 weist ein rohrförmiges Reaktorgehäuse 16 auf, das stirnseitig über angeflanschte Stirnplatten 18 geschlossen ist. Über mindestens einen Einlass 20 können Edukte in das rohrförmige Reaktorgehäuse 16 eingeleitet werden, wobei die Polymerisationsreaktion
- 25 entlang einer Strömungsrichtung 22 erfolgt. Über einen Auslass 24 kann das entstandene Produkt den Reaktor 10 verlassen. Innerhalb des Reaktorgehäuses 16 bildet sich für die Strömung eine Kolbenströmung aus, die in radialer Richtung im Wesentlichen einen gleich

großen Geschwindigkeitsvektor in Strömungsrichtung 22 aufweist. Der Reaktor 10 wird somit kontinuierlich zur Durchführung einer kontinuierlichen Polymerisation betrieben.

Die bei der Polymerisation entstehende Reaktionswärme kann über einen ersten Wärmetauscher 26 und ein in axialer Richtung neben dem ersten Wärmetauscher 26
5 angeordneten zweiten Wärmetauscher 28 abgeführt werden. Da zu Beginn des Reaktorgehäuses 16, das heißt stromaufwärts, eine intensivere Reaktion stattfindet als zum Ende des Reaktorgehäuses 16, das heißt stromabwärts, stattfindet, entsteht zu Beginn des Reaktorgehäuses 16 pro Längeneinheit in Strömungsrichtung 22 ein höherer Wärmestrom stromauf- als stromabwärts. Der erste Wärmetauscher 26 ist daher für eine entsprechend
10 hohe Wärmeübertragerleistung ausgestaltet. Zusätzlich oder alternativ kann der erste Wärmetauscher 26 eine kürzere Strecke in axialer Richtung kühlen als der zweite Wärmetauscher 28. Aufgrund der innerhalb des Reaktorgehäuses 16 in Strömungsrichtung 22 einstellbare Kolbenströmung kann die Wärmetauscherleistung, die axiale Erstreckung, das verwendete Wärmetauschermedium sowie Druck und Temperatur des
15 Wärmetauschermediums individuell auf die innerhalb der sich in Strömungsrichtung 22 verändernden Reaktionsbedingungen angepasst werden, so dass für jeden Abschnitt in Strömungsrichtung 22 eine geeignete Kühlleistung eingestellt werden kann. Dies ermöglicht es insbesondere, innerhalb des Rohrreaktors 10 eine im Wesentlichen konstante Temperatur einzustellen, die zu einem Polymerisationsprodukt führt, das eine gewünschte
20 Molekulargewichtsverteilung aufweist.

Wie in Fig. 2 dargestellt, weisen die Wärmetauscher 26, 28 jeweils einen Außenmantel 30 auf, der zusammen mit dem Reaktorgehäuse 16 das Volumen des Wärmetauschers 26, 28 begrenzt. Zwischen dem Außenmantel 30 und dem Reaktorgehäuse 16 ist eine spiralförmige
25 Trennwand 32 in Form eines gewundenen Rohres vorgesehen, die einen spiralförmigen Wärmetauscherkanal 34 begrenzt. Bei der Verwendung eines Wärmetauschermediums, das im Betrieb einen Phasenwechsel durchführt, beispielsweise verdampfendes Ethylen, kann die Trennwand 32 entfallen. Der Reaktor 10 weist ferner einen Schaber bzw. Wischer 36 auf, der einen Antrieb 38 aufweist, die von einem Motor 40 angetrieben wird. Mit dem Antrieb 38, hier als Mittelwelle ausgestaltet, sind mehrere Schaber- bzw. Wischerblätter 42
30 verbunden, von denen im dargestellten Ausführungsbeispiel jeweils zwei paarweise gegenüberliegend angeordnet sind. Es können aber auch mehrere Schaber- bzw. Wischerblätter 42, insbesondere drei Schaber- bzw. Wischerblätter 42 regelmäßig in Umfangsrichtung hintereinander angeordnet sein. Im dargestellten Ausführungsbeispiel sind in axialer Richtung benachbarte Paare von Schaber- bzw. Wischerblättern 42 um 90° in

Umfangsrichtung versetzt angeordnet. Die Schaber- bzw. Wischerblätter 42 kontaktieren im dargestellten Fall eine Innenseite 44 des Reaktorgehäuses 16, um insbesondere Verkrustungen oder Gelbildungen von der Innenseite 44 abschaben zu können. Der Reaktor 10 enthält weiterhin insgesamt drei Einlässe 20 sowie einen Auslass 24, der so gestaltet ist, dass die Auslassöffnung 25 im Wesentlichen tangential zur Umlaufrichtung 78 des Antriebs 38 ausgerichtet ist. Die beiden ersten Einlässe 20 sind in der in Strömungsrichtung 22 vorderen Stirnplatte 18 angebracht, ein dritter Einlass 20 befindet sich in axialer Richtung etwa 35 % bezogen auf die axiale Weglänge vom ersten Einlass bis zum ersten Auslass 24 innerhalb des Rohrreaktors davon entfernt.

Wie in Fig. 3 dargestellt, weisen die Schaber- bzw. Wischerblätter 42 einen Befestigungskopf 46 auf, der sich über eine Feder 48 vom Antrieb 38 abstützt. Dadurch kann von den Schaber- bzw. Wischerblättern 42 eine axiale Federkraft auf die Innenseite 44 des Reaktorgehäuses 16 aufgebracht werden. Der Befestigungskopf 46 ist hierbei in einer Bohrung 50 eingesteckt und stirnseitig über einen verschraubten Deckel 52 verliersicher gehalten.

Wie in Fig. 4 dargestellt, weist eine bevorzugte Ausführungsform einen Auslass 24 auf, der so gestaltet ist, dass die Auslassöffnung 25 im Wesentlichen tangential zur Umlaufrichtung 78 des Antriebs 38 ausgerichtet ist. Der Auslass 24 ist nahe der in Strömungsrichtung 22 hinteren Stirnplatte 18 des Reaktors angebracht und der geometrische Schwerpunkt der Auslassöffnung 25 in radialer Richtung näher an der äußeren Begrenzung 39 des Antriebs 38 als an der Innenseite des Reaktorgehäuses 44.

Wie in Fig. 5 dargestellt, kann der Schaber bzw. Wischer 36 mehrere Teilschaber bzw. Teilwischer 54 aufweisen, die insbesondere über ein teilweise dargestelltes Dreibein 56, insbesondere gelenkig miteinander verbunden sein können. Durch die gelenkige Verbindung kann der Schaber bzw. Wischer 36 beispielsweise durch Wärmedehnung verursachte Biegungen des Reaktorgehäuses 16 ausgleichen und einen im Wesentlichen parallelen Kontakt des Schaber- bzw. Wischerblatts 42 mit der Innenseite 44 des Reaktorgehäuses 16 gewährleisten.

Wie in Fig. 6 dargestellt, kann das Schaber- bzw. Wischerblatt 42 an seinem radial nach außen gerichteten Ende geneigt und/oder gebogen sein. Dadurch ergibt sich eine linienförmige Schaber- bzw. Wischerkante 58, die an der Innenseite 44 des Reaktorgehäuses 16 entlanglaufen, d. h. entlang gleiten kann. Das Schaber- bzw. Wischerblatt 42 weist insbesondere ein mit PTFE beschichtetes gebogenes Schaber- bzw. Wischerelement 60 auf,

das in einem Halteelement 62 aus Edelstahl eingespannt ist und über einen gesicherten Haltestift 64 mit dem Befestigungskopf 46 verbunden ist.

Der in Fig. 7 dargestellte Reaktor 10 weist eine geometrische Mittelachse 12 und einen Umpumpkreislauf 23 auf, mit Hilfe dessen die Axialgeschwindigkeit in Strömungsrichtung
5 22 erhöht werden kann. Die Kommunikation des Umpumpkreislaufs mit dem Reaktor 10 findet über den Kreislaufeinlass 21 und den Kreislaufauslass 27, wobei der Umpumpkreislauf weiterhin ein Förderorgan 29 aufweist, das hier mit Dispergierelementen 33 versehen ist. Der Kreislaufauslass 27 ist in einer bevorzugten Ausführung derart
10 gestaltet, dass die Kreislaufauslassöffnung 31 im Wesentlichen tangential zur Umlaufrichtung 78 des Antriebs insbesondere einer Mittelwelle angeordnet ist. Im Übrigen gelten die gleichen Bereiche und Vorzugsbereiche hinsichtlich der Ausführungsformen, wie sie für die Auslässe (24) oben bereits beschrieben worden sind. Der Kreislaufauslass 27 befindet sich in Strömungsrichtung 22 hinter dem Kreislaufeinlass 21, vorzugsweise ist der
15 Kreislaufeinlass 21 jeweils betrachtet in Strömungsrichtung 22 in der Nähe oder in der ersten Stirnplatte 18, der Kreislaufauslass in der Nähe oder in der zweiten Stirnplatte 18, wobei Nähe hier jeweils so zu verstehen ist, dass der Kreislaufauslass bzw. -einlass in axialer Richtung (Strömungsrichtung 22) maximal 10 %, vorzugsweise 5 % oder weniger bezogen auf die gesamte axiale Entfernung zwischen den Stirnplatten von den jeweiligen
20 Stirnplatten entfernt sind.

In einer nicht explizit abgebildeten Ausführungsform kann der Auslass 24 auch im Umpumpkreislauf 23 angeordnet sein und der Reaktorinhalt so als Teilstrom im Umpumpkreislauf entnommen werden. Vorzugsweise ist in diesem Fall der Auslass 24 in Strömungsrichtung 22b des Umpumpkreislaufs hinter dem Förderorgan 29 angeordnet, insbesondere dann, wenn es mit Dispergierorganen ausgestattet ist. Ein Beispiel für eine
25 potentielle Auslassposition 35 des Auslasses 24 ist in der Fig. 7 wiedergegeben.

Wie in Fig. 8 dargestellt, weist der Reaktor 10 stromaufwärts d.h. vorgeschaltet eine Mischkammer 72 auf, die ein die Mischkammer umschließendes Gehäuse und ein innerhalb der Mischkammer angeordnetes Mischelement 70 aufweist, der hier als Impeller ausgestaltet ist, der über einen Motor 41 angetrieben wird. Die Mischkammer weist ebenfalls einen
30 Aussenmantel auf, der das Volumen eines Wärmetauschers begrenzt, wobei über den Einlass 66 Wärmetauschermedium in den Wärmetauscher eingeführt werden kann, dass über den Auslass 68 des Wärmetauschermediums wieder entnommen werden kann, so dass die Mischkammer separat gekühlt oder geheizt werden kann. Bei der Herstellung von

synthetischen Kautschuken findet typischerweise eine Kühlung auf eine Temperatur im Bereich von -100° bis -30°C statt. Die Mischkammer ist in Strömungsrichtung von der Zwischenplatte 19 des Rohrreaktors begrenzt, wobei der Stofftransport von der Mischkammer 72 in den Innenraum des Rohrreaktors jedoch durch eine oder mehrere, hier
5 dargestellt zwei Durchtrittsöffnungen 74 erfolgen kann.

Wie in Fig. 9 dargestellt, kann der Rohrreaktor 10 in zwei oder mehrere, hier dargestellt sind zwei separate Reaktionskammern aufgeteilt sein die jeweils durch eine Zwischenplatte 19 voneinander getrennt sind, wobei jedoch der Stofftransport in Strömungsrichtung durch Durchtrittsöffnungen 74 ermöglicht wird. Sowohl in der Stirnplatte 18, die zwischen der
10 Mischkammer und dem ersten Reaktorraum angeordnet ist, als auch in der Zwischenplatte 19 befinden sich Einlässe 20A für weitere Edukte wie zum Beispiel Lösungsmittel, Katalysatoren oder Monomere. Weitere Einlässe 20 befinden sich in Strömungsrichtung gesehen am Anfang des jeweiligen Reaktorraums. Die Einlässe 20A und 20 haben den Vorteil dass hier über die Reaktionsparameter in gewünschter Weise beeinflusst werden
15 können. So kann der Zusatz von Lösungsmittel zum Beispiel die Viskosität des Reaktionsmediums verringern, der Zusatz von weiteren Mengen oder anderen Monomeren oder der Zusatz von Katalysator die Kettenlänge und/oder Struktur des Polymers verändern.

Wie in der Querschnittsansicht in Fig. 10 dargestellt, schaben die Schaberkanten 58 der Schaberelemente 60, die über die Befestigungsköpfe 46 mit dem Antrieb 38 verbunden sind,
20 in Umlaufrichtung 78 die Innenseite 44 des Reaktorgehäuses ab. Die Zuführung von Edukten erfolgt über einen Einlass 20. Der Außenmantel 30 und das Reaktorgehäuse 16 begrenzen das Volumen des Wärmetauschers 26. Die spiralförmige Trennwand 32, hier in Form eines gewundenen Rohres vorgesehen, begrenzt einen spiralförmigen Wärmetauscherkanal 34 in den über den Einlass 66 Wärmetauschermedium zugeführt werden kann.
25

Die Querschnittsansicht in Fig. 11 ist weitgehend identisch zu Fig. 9. wobei jedoch die Vorrichtung mit Wischern 36 ausgestaltet ist. Die Wischerkanten 58 der Wischerelemente 60, die über die Befestigungsköpfe 46 mit dem Antrieb 38 verbunden sind, wischen in Umlaufrichtung die Innenseite 44 des Reaktorgehäuses ab.

In Fig. 12 ist das rohrförmige Reaktorgehäuse 16 auf der Innenseite des Reaktorgehäuses 44 mit drei Statoren 75 verbunden, die ihrerseits je nach Umlaufrichtung 78 mit Schaber- bzw. Wischerelementen 76 ausgerüstet sind, die den Antrieb 38, der hier als Mittelwelle ausgeführt ist, im Betrieb abschaben oder abwischen. Weiterhin weist der Antrieb 38 je
30

nach Umlaufrichtung drei Schaber bzw. Wischer 36 auf, die im dargestellten Ausführungsbeispiel jeweils um 120° versetzt angeordnet sind.

In Fig. 13 ist analog zu Fig. 12 der Reaktorraum jedoch nur mit zwei Statoren 75 und zwei Schabern bzw. Wischern 36 ausgestattet, die jeweils um 180° versetzt angeordnet sind.

5

Eine Bezugszeichenliste ist nachstehend angegeben:

	10	Reaktor
	12	geometrische Mittelachse
	14	Schwerkraftrichtung
10	16, 44	rohrförmiges Reaktorgehäuse (16), Innenseite des Reaktorgehäuses (44)
	18	Stirnplatten
	19	Zwischenplatte
	20	Einlässe
	21	Kreislaufeinlass
15	22, 22b	Strömungsrichtung (22), Strömungsrichtung im Umpumpkreislauf 23 (22b)
	23	Umpumpkreislauf
	24	Auslässe
	25	Auslassöffnung
	26	Erster Wärmetauscher
20	27	Kreislaufauslass
	28	Zweiter Wärmetauscher
	29	Förderorgan
	30	Außenmantel
	31	Kreislaufauslassöffnung
25	32	spiralförmige Trennwand
	33	Dispergierelemente
	34	spiralförmiger Wärmetauscherkanal
	35	Potentielle Auslassposition für Auslass 24
	36	Schaber bzw. Wischer
30	37	Verbindungselement
	38	Antrieb
	39	Äußere Begrenzung des Antriebs 38
	40, 41	Motor

	42	Schaber- bzw. Wischerblätter
	46	Befestigungskopf
	48	Feder
	50	Bohrung
5	52	Deckel
	54	Teilschaber bzw. Teilwischer
	56	Dreibein
	58	Schaber- bzw. Wischerkante
	60	Schaber- bzw. Wischerelement
10	62	Halteelement
	64	Haltestift
	66	Einlass Wärmetauschermedium
	68	Auslass Wärmetauschermedium
	70	Mischelement (hier: Impeller)
15	72	Mischkammer
	74	Durchtrittsöffnungen
	75	Stator
	76	Schaber- bzw. Wischerelement eines Stators
	78	Umlaufrichtung

Ausführungsbeispiel:

Polymerisation mit Gel-Dispergierung in nachgeschaltetem Dispergator

5 Eine Mischung von 98 Gew.-% Isobuten und 2 Gew.-% Isopren wurde in einem Alkangemisch als Lösungsmittel, das zu 98 Gew.-% aus Alkanen mit einem Siedepunktbereich von 35°C bis 78°C bei Normalbedingungen bestand und mit einer 1:1 Mischung (mol) aus Ethylaluminiumchlorid und Diethylaluminiumchlorid, die mit Wasser
10 in an sich bekannter Weise aktiviert worden war, als Initiator in einem Reaktor gemäß Fig. 7 bei -80°C kontinuierlich polymerisiert. Das Förderorgan (29) war mit jeweils zwei Rotor-Stator-Zahnreihen mit sich verringernden Spaltmassen als Dispergier-elemente (33) bestückt im Vergleich nicht. Ein nachgeschalteter Beutelfilter hat die Wirksamkeit der Gelzerkleinerung detektierbar gemacht. Ohne Dispergier-elemente (im Vergleich) waren nach 48 h mehrere 100 g Gel als Filtrat im Beutelfilter, mit Dispergier-elementen verringerte sich die Filtratmasse auf wenige Gramm bei einer Polymerisationszeit von 120 h.

15

Ansprüche

1. Reaktor zur kontinuierlichen Herstellung von Polymeren, insbesondere synthetischen Kautschuken, umfassend zumindest ein im Wesentlichen rohrförmiges Reaktorgehäuse (16), wobei das Reaktorgehäuse (16) zumindest
5
 - einen Antrieb (38) aufweist, der mit zumindest einem innerhalb des Reaktorgehäuses (16) drehbar angeordneten Schaber oder Wischer (36) verbunden ist und wobei der Schaber oder Wischer (36) mindestens ein Schaber- bzw. Wischerblatt (42) zum Entlanglaufen an einer Innenseite des Reaktorgehäuses (44) aufweist
- 10
 - zumindest einen Einlass (20)
 - zumindest einen Auslass (24)
2. Reaktor nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass er eine Mittelwelle aufweist, die im Wesentlichen entlang der geometrischen Mittelachse (12) angeordnet ist.
- 15 3. Reaktor nach Anspruch 1 oder 2, wobei der Auslass (24) derart gestaltet ist, dass die Auslassöffnung (25) im Wesentlichen tangential zur Umlaufrichtung des Antriebs (38) ausgerichtet ist.
4. Reaktor nach Anspruch 3, wobei der Auslass (24) derart gestaltet ist, dass die Querschnittsfläche der Auslassöffnung (25) innerhalb des Reaktorgehäuses (16) mit
20 der geometrischen Mittelachse (12) des Reaktorgehäuses (16) einen Winkel γ von maximal 45° , vorzugsweise maximal 30° , besonders bevorzugt zwischen 0 und 20° und mit dem Radius (11), d.h. der kürzesten Verbindungslinie zwischen der geometrischen Mittelachse und dem im Wesentlichen rohrförmigen Reaktorgehäuse einen Winkel δ von maximal 45° , vorzugsweise maximal 30° , besonders bevorzugt
25 zwischen 0 und 20° einschließt.
5. Reaktor nach Anspruch 3 oder 4, wobei der Auslass (24) so angeordnet ist, dass der geometrische Schwerpunkt der Auslassöffnung (25) in radialer Richtung näher an der äußeren Begrenzung des Antriebs (39) als an der Innenseite des Reaktorgehäuses (44) liegt.

6. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass der Reaktor (10) mit einem externen Umpumpkreislauf (23) ausgeführt ist, wobei der Umpumpkreislauf über einen Kreislaufauslass (27) und einen Kreislaufeinlass (21) mit dem Reaktorgehäuse (16) verbunden ist und wobei der Umpumpkreislauf (23) ein Förderorgan (29) aufweist.
7. Reaktor nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, dass der Umpumpkreislauf kühlbar ist.
8. Reaktor nach Anspruch 6 oder 7, dadurch gekennzeichnet, dass das Förderorgan Dispergiererelemente (33), vorzugsweise mindestens eine, vorzugsweise mindestens zwei Rotor-Zahnreihen und mindestens eine, vorzugsweise mindestens zwei Stator-Zahnreihen mit unterschiedlichen, vorzugsweise kleiner werdenden Spaltmaßen aufweist.
9. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, dass der Reaktor (10) zumindest zwei Einlässe (20) aufweist, wobei der in Strömungsrichtung (22) erste Einlass von einem weiteren Einlass in axialer Richtung mindestens 5 %, vorzugsweise 10 bis 45 % und besonders bevorzugt 10 bis 40 % bezogen auf die axiale Weglänge vom in Strömungsrichtung (22) ersten Einlass bis zum ersten Auslass innerhalb des Reaktorgehäuses (16) entfernt angeordnet ist.
10. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass der Reaktor weiterhin zumindest einen Stator (75) aufweist.
11. Reaktor nach Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, dass die Statoren so gestaltet sind, dass sie einen Abstand von der Mittelwelle von 0 oder mehr als 0 bis 5 %, bezogen auf den radialen Durchmesser des Reaktorgehäuses aufweisen.
12. Reaktor nach einem der Ansprüche 2 bis 11, dadurch gekennzeichnet, dass er zumindest eine entlang der geometrischen Mittelachse verlaufende Mittelwelle aufweist, die von einem Temperiermedium durchströmt werden kann.
13. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 12, dadurch gekennzeichnet, dass die Schaber bzw. Wischer so ausgeführt sind, dass der Abstand der Schaber bzw. Wischer zum Reaktorgehäuse 0 oder mehr als 0 bis 5 % bezogen auf den radialen Durchmesser des Reaktorgehäuses beträgt.

14. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, dass das Reaktorgehäuse (16) mit einer Fördereinrichtung zum Fördern von Edukten in das Reaktorgehäuse (16) und/oder zum Fördern von Produkten aus dem Reaktorgehäuse (16) verbunden ist.
- 5 15. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 14, dadurch gekennzeichnet, dass in axialer Richtung des Reaktorgehäuses (16) mindestens zwei Wärmetauscher (26, 28) zur Einstellung der Temperatur einer innerhalb des Reaktorgehäuses (16) vorgesehenen Strömung angeordnet sind, wobei die Wärmetauscher (26, 28) derart voneinander getrennt sind, dass für jeden Wärmetauscher (26, 28) eine unterschiedliche
10 Temperatur einstellbar ist.
16. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 15, dadurch gekennzeichnet, dass der Wärmetauscher (26, 28) einen Teil des Reaktorgehäuses (16) umschließenden Außenmantel (30) aufweist und insbesondere zwischen dem Außenmantel (30) und dem Reaktorgehäuse (16) eine spiralförmige Trennwand (32) zur Ausbildung eines
15 spiralförmigen Wärmetauscherkanals (34) angeordnet ist.
17. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 16, dadurch gekennzeichnet, dass ein Verhältnis einer Innenfläche A des rohrförmigen Reaktorgehäuses (16) zu einem Volumen V des rohrförmigen Reaktorgehäuses (16) $0,1 \text{ m}^2/\text{m}^3 \leq A/V \leq 100 \text{ m}^2/\text{m}^3$ beträgt.
- 20 18. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 17, dadurch gekennzeichnet, dass der Schaber oder Wischer (36) mindestens zwei Teilschaber oder Teilwischer (54) aufweist, wobei die Teilschaber oder Teilwischer (54) in axialer Richtung gelenkig miteinander verbunden sind.
- 25 19. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 18, dadurch gekennzeichnet, dass der Schaber oder Wischer (36) über einen Antrieb (38) antreibbar ist und der Antrieb (38) über eine zwischen dem Antrieb (38) und dem Reaktorgehäuse (16) angeordnete doppeltwirkende Gleitringdichtung abgedichtet ist, wobei die Gleitringdichtung insbesondere ein unter den Polymerisationsbedingungen inertes Sperrmedium enthält.

20. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 19, dadurch gekennzeichnet, dass das Schaber- bzw. Wischerblatt (42) eine Oberfläche mit einem im Vergleich zu Edelstahl 1.4571 geringeren Reibungskoeffizienten aufweist.
- 5 21. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 20, dadurch gekennzeichnet, dass die Oberflächen im inneren des Reaktorgehäuses (16) so gefertigt oder behandelt sind, dass die Anhaftung von Feststoffen, wie insbesondere synthetischen Kautschuken im Vergleich zu Edelstahl 1.4571 vermindert ist.
- 10 22. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 21, dadurch gekennzeichnet, dass das Schaber- bzw. Wischerblatt (42) zu einer durch die geometrische Mittelachse (12) verlaufenden radial ausgerichteten Linie geneigt und/oder gebogen ist, wobei das Schaber- bzw. Wischerblatt (42) einen nach radial innen ausgerichteten Befestigungskopf (46) aufweist und auf das Schaber- bzw. Wischerblatt (42), insbesondere auf den Befestigungskopf (46), eine nach radial außen gerichtete Kraft, insbesondere Federkraft, aufprägbar ist.
- 15 23. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 22, dadurch gekennzeichnet, dass in axialer Richtung mindestens zwei Schaber- bzw. Wischerblätter (42) angeordnet sind, wobei die Schaber- bzw. Wischerblätter (42) um einen Winkel α in Umfangsrichtung versetzt sind und der Winkel α insbesondere $30^\circ \leq \alpha \leq 150^\circ$, vorzugsweise $45^\circ \leq \alpha \leq 135^\circ$, weiter bevorzugt $60^\circ \leq \alpha \leq 120^\circ$ und besonders bevorzugt $\alpha = 90^\circ \pm 2^\circ$ beträgt.
- 20 24. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 23, dadurch gekennzeichnet, dass der Rohrreaktor stromaufwärts mit zumindest einer Mischkammer (72) verbunden ist, die ein die Mischkammer umschließendes Gehäuse und zumindest ein innerhalb der Mischkammer angeordnetes Mischelement (70) aufweist.
- 25 25. Reaktor nach Anspruch 24, dadurch gekennzeichnet, dass das Mischelement (70) ein Impeller ist.
- 30 26. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 25, dadurch gekennzeichnet, dass die Schaber bzw. Wischer (36) und gegebenenfalls vorhandenen Statoren (75) so ausgeführt sind, dass eine Redispergierung des abgeschabten oder abgewischten Materials begünstigt wird.

27. Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 26, dadurch gekennzeichnet, dass der zumindest eine Auslass (24) mit Dispergierelementen (33) ausgestaltet ist.
28. Verwendung eines Reaktors nach einem der Ansprüche 1 bis 27 zur Polymerisation von polymerisierbaren Monomeren.
- 5 29. Verwendung nach Anspruch 28, dadurch gekennzeichnet, dass die Polymere synthetische Kautschuke sind.
30. Verfahren zur kontinuierlichen Herstellung von Polymeren durch Polymerisation von polymerisierbaren Monomeren, dadurch gekennzeichnet, dass die Polymerisation in einem Reaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 27 durchgeführt wird.
- 10 31. Verfahren nach Anspruch 30, dadurch gekennzeichnet, dass in einem Reaktor (10) nach einem der Ansprüche 1 bis 27
- im Wesentlichen eine in axialer Richtung verlaufende Kolbenströmung der Edukte und der Produkte aufgeprägt wird oder
- 15 • im Wesentlichen eine Umlaufströmung oder Schlaufenströmung der Edukte und der Produkte aufgeprägt wird und
- bei der Polymerisation sich an einer Innenseite (44) eines Reaktorgehäuses (16) des Rohrreaktors (10) gegebenenfalls ablagernde Feststoffe oder Gele mechanisch entfernt werden.
- 20 32. Verfahren nach einem der Ansprüche 30 oder 31, bei dem in Strömungsrichtung unterschiedliche Wärmetauschertemperaturen zur Einstellung eines vordefinierten Molekulargewichts unter Berücksichtigung der bei der Polymerisation auftretenden Wärmebilanzen, Verweilzeiten und Konzentrationen aufgeprägt werden.
33. Verfahren nach einem der Ansprüche 30 bis 32, bei dem das mechanische Entfernen von gegebenenfalls abgelagerten Feststoffen oder Gelen mit einer Geschwindigkeit v an der Innenseite (44) des Reaktorgehäuses (16) von $0,05 \text{ m/s} \leq v \leq 10 \text{ m/s}$ erfolgt.
- 25 34. Verfahren nach einem der Ansprüche 30 bis 33, dadurch gekennzeichnet, dass die Edukte vor dem Eintritt in den Reaktor (10) in einer Mischkammer (72) durch ein

Mischelement (70) mit einer Mischenergie von 0,001 bis 120 J/l durchmischt werden.

- 5
35. Verfahren nach einem der Ansprüche 30 bis 34, dadurch gekennzeichnet dass in einem Reaktor (10) nach einem der Ansprüche 8 bis 27 bei der Herstellung von Polymeren durch Polymerisation von polymerisierbaren Monomeren anfallende Feststoffe oder Gele auf Partikelgrößen von weniger als 1 mm, besonders bevorzugt von weniger als 0,1 mm zerkleinert werden.
36. Verfahren nach einem der Ansprüche 30 bis 35, dadurch gekennzeichnet, dass synthetische Kautschuke hergestellt werden.

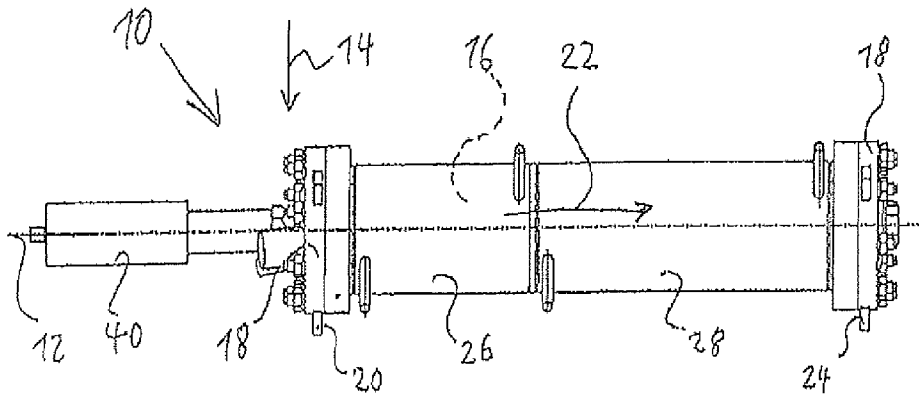


Fig. 1

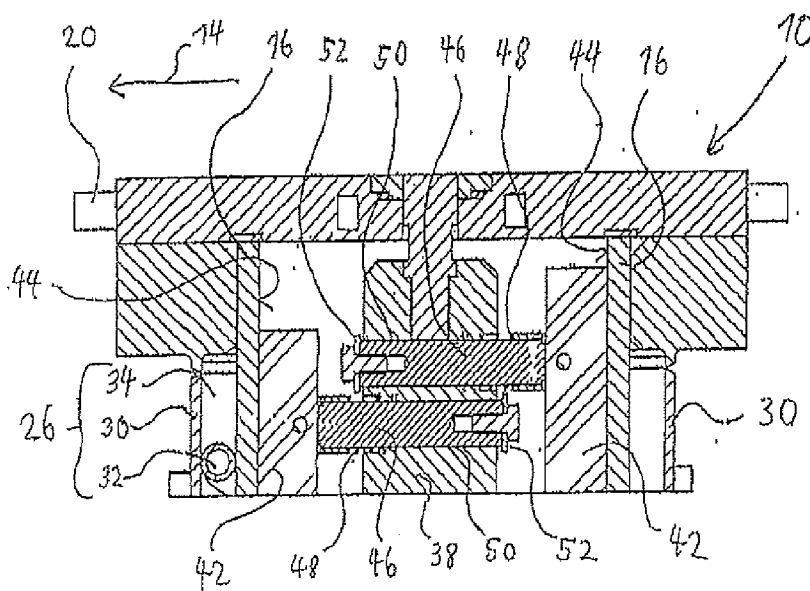


Fig. 3

2/11

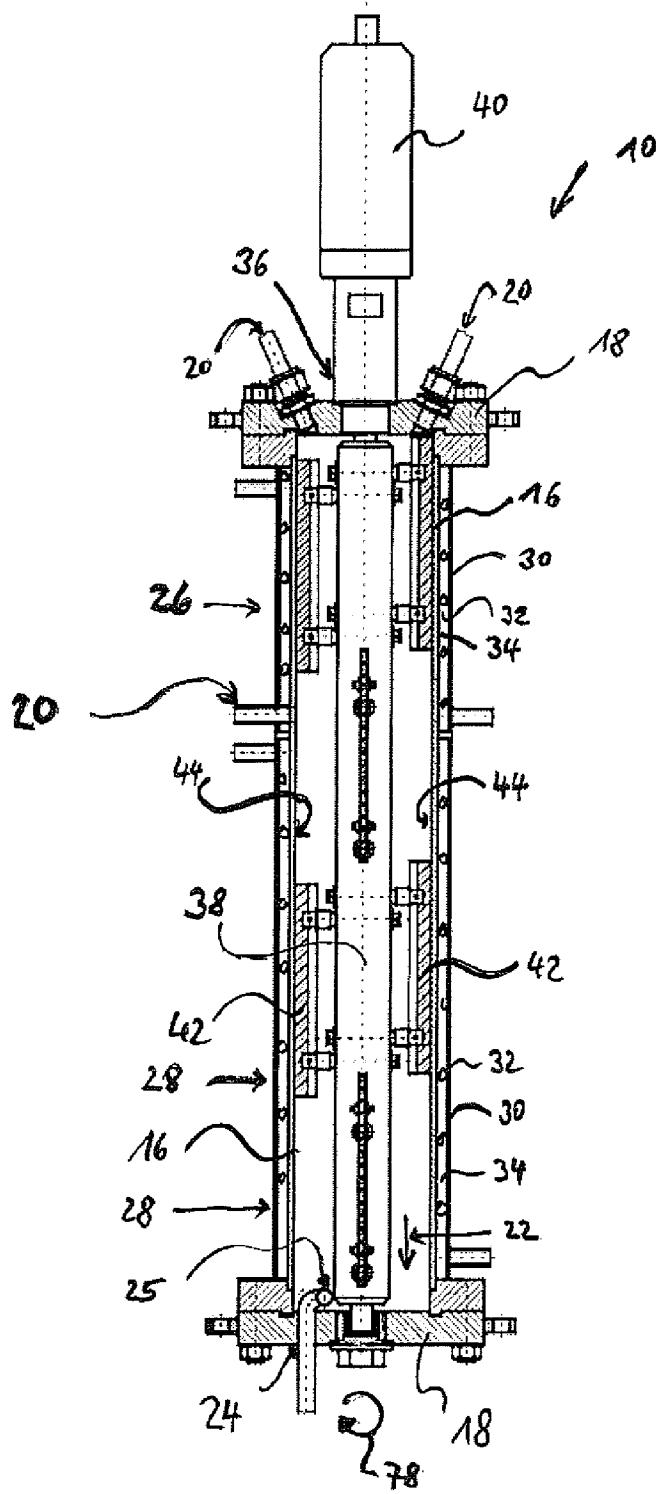


Fig. 2

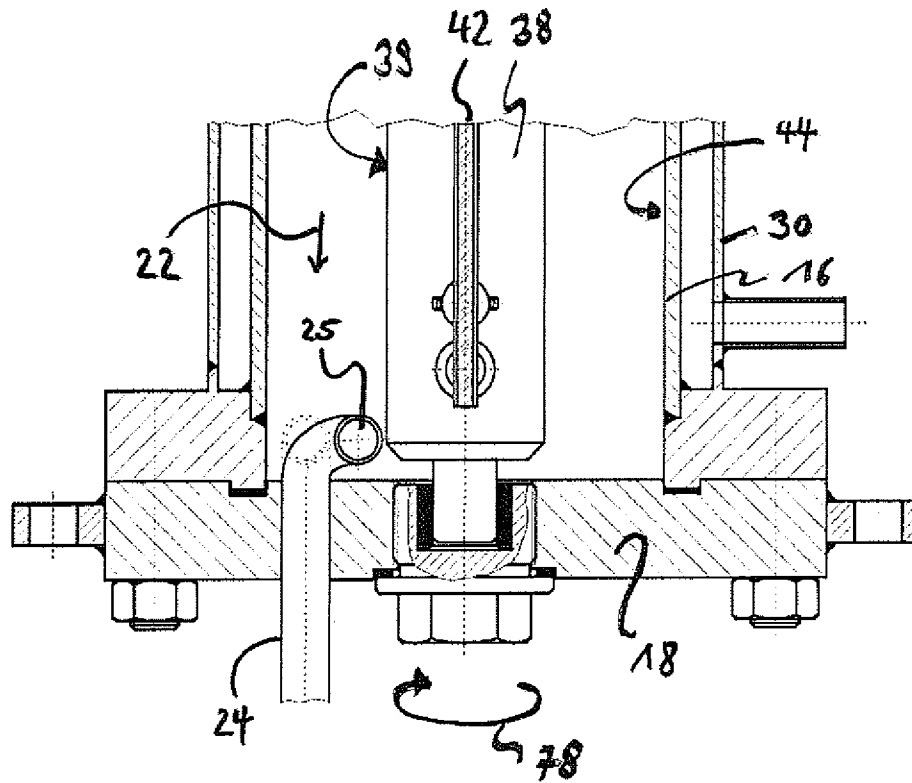


Fig. 4

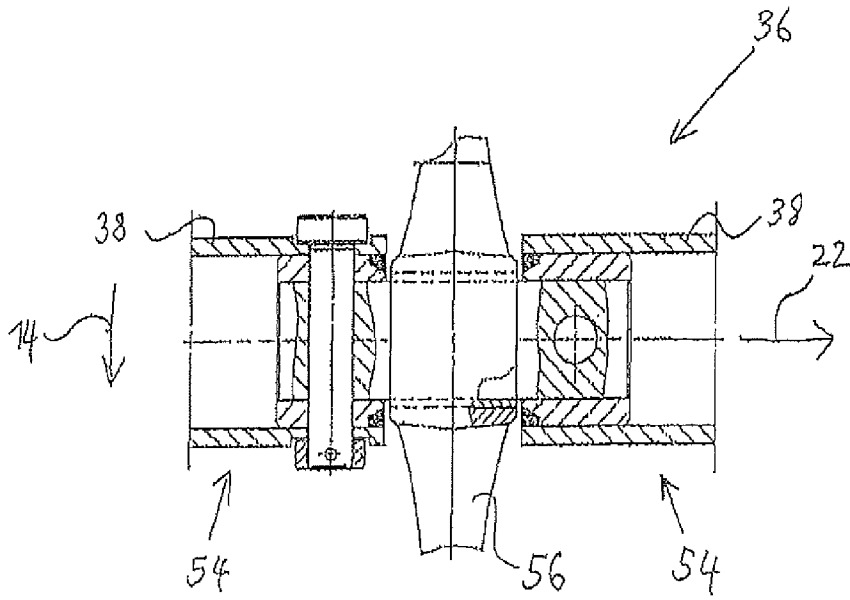


Fig. 5

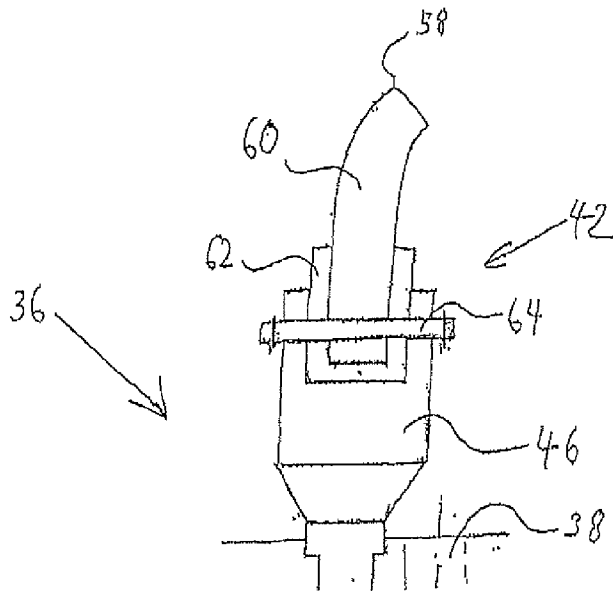


Fig. 6

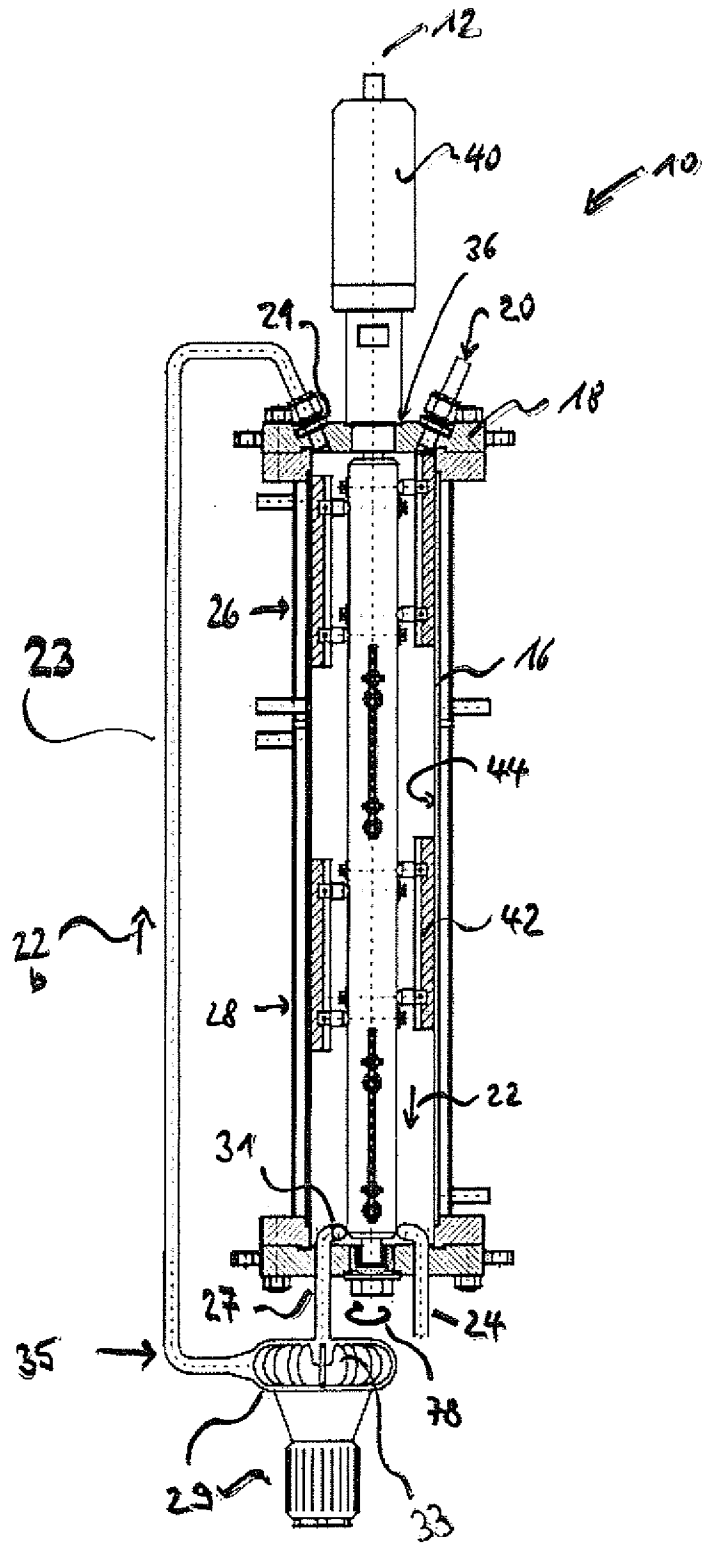


Fig. 7

6/11

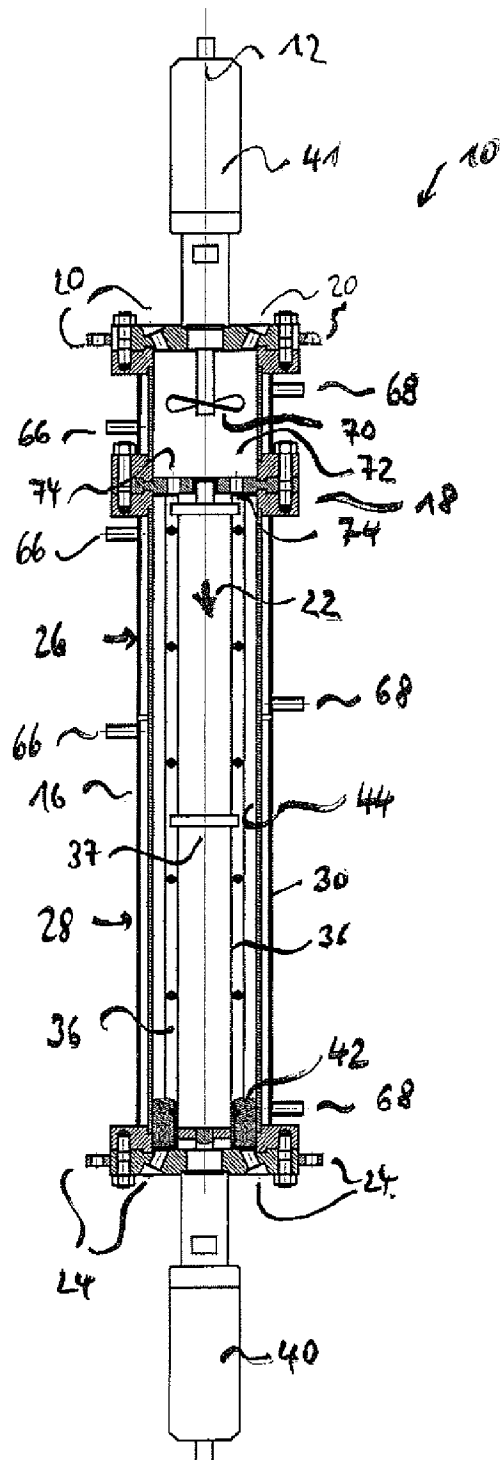


Fig. 8

7/11

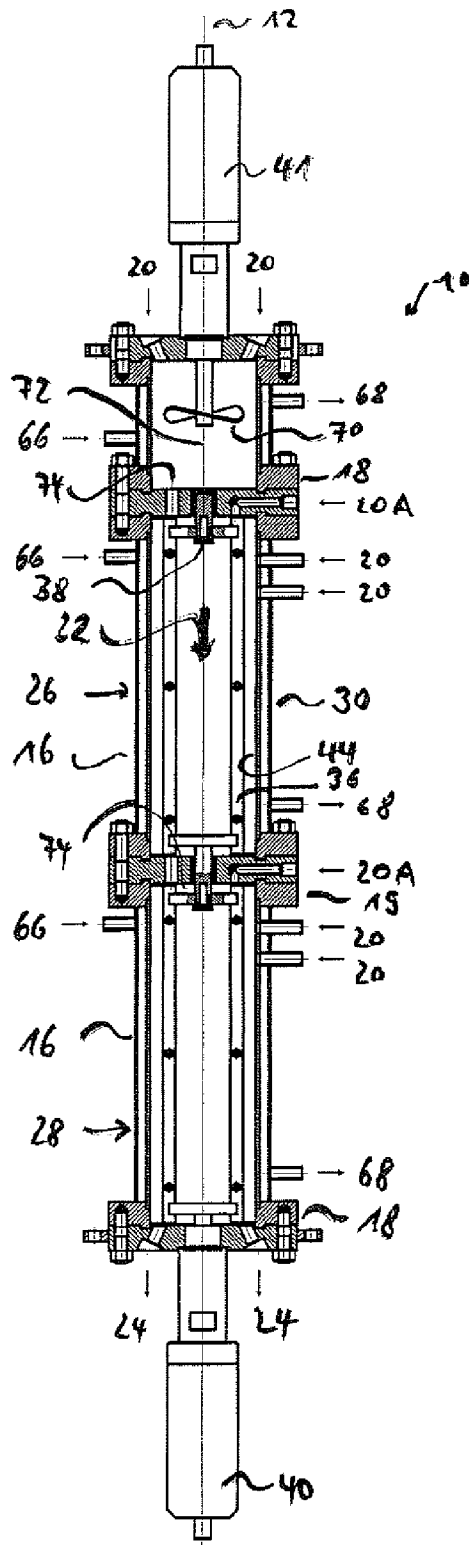


Fig. 9

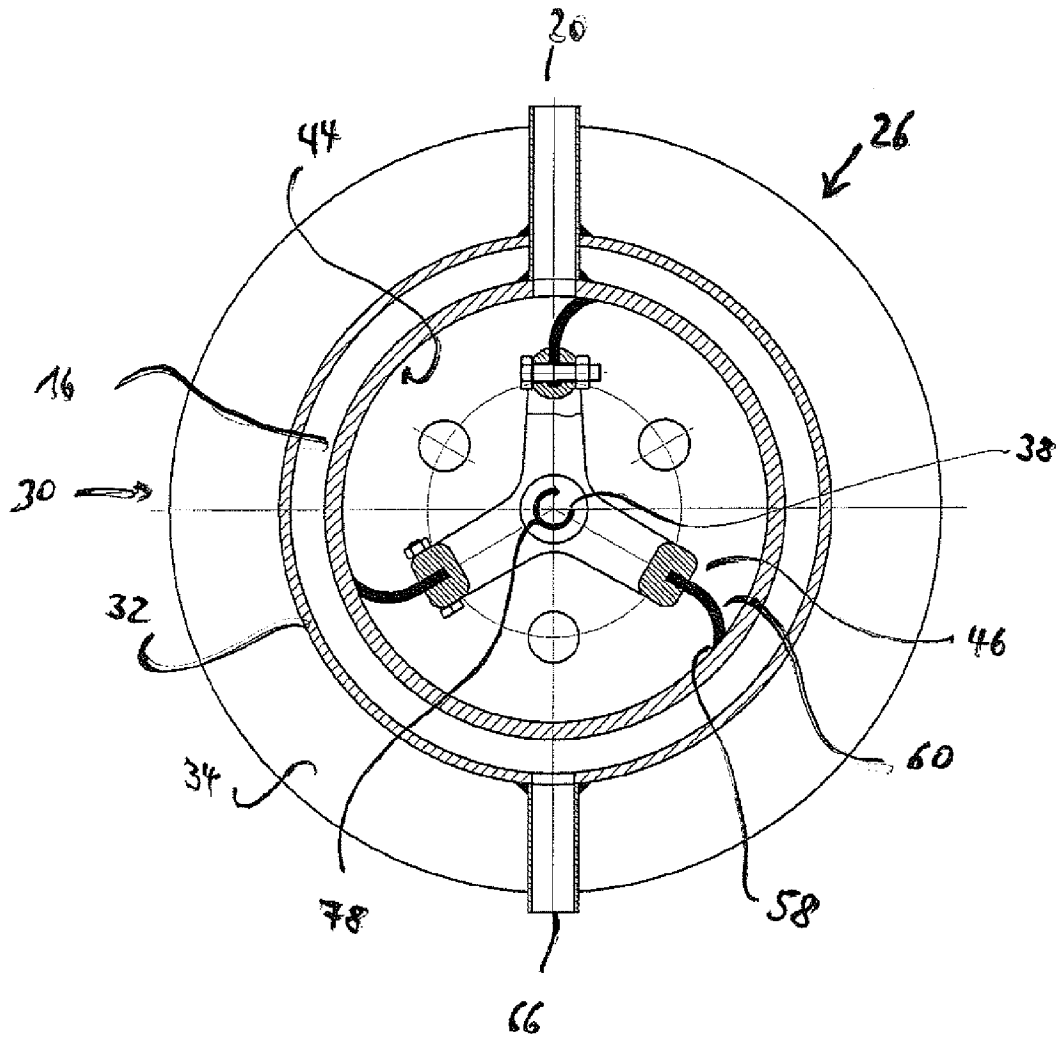


Fig. 10

9/11

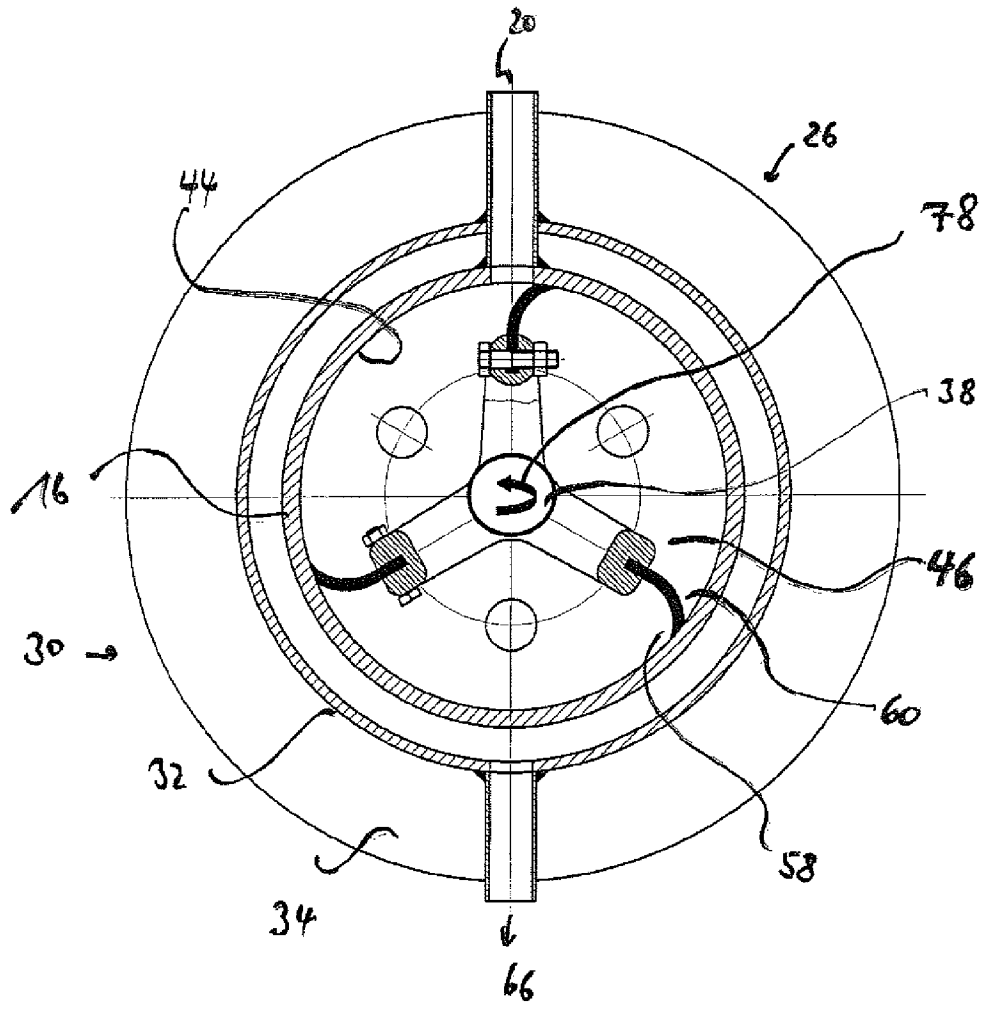


Fig. 11

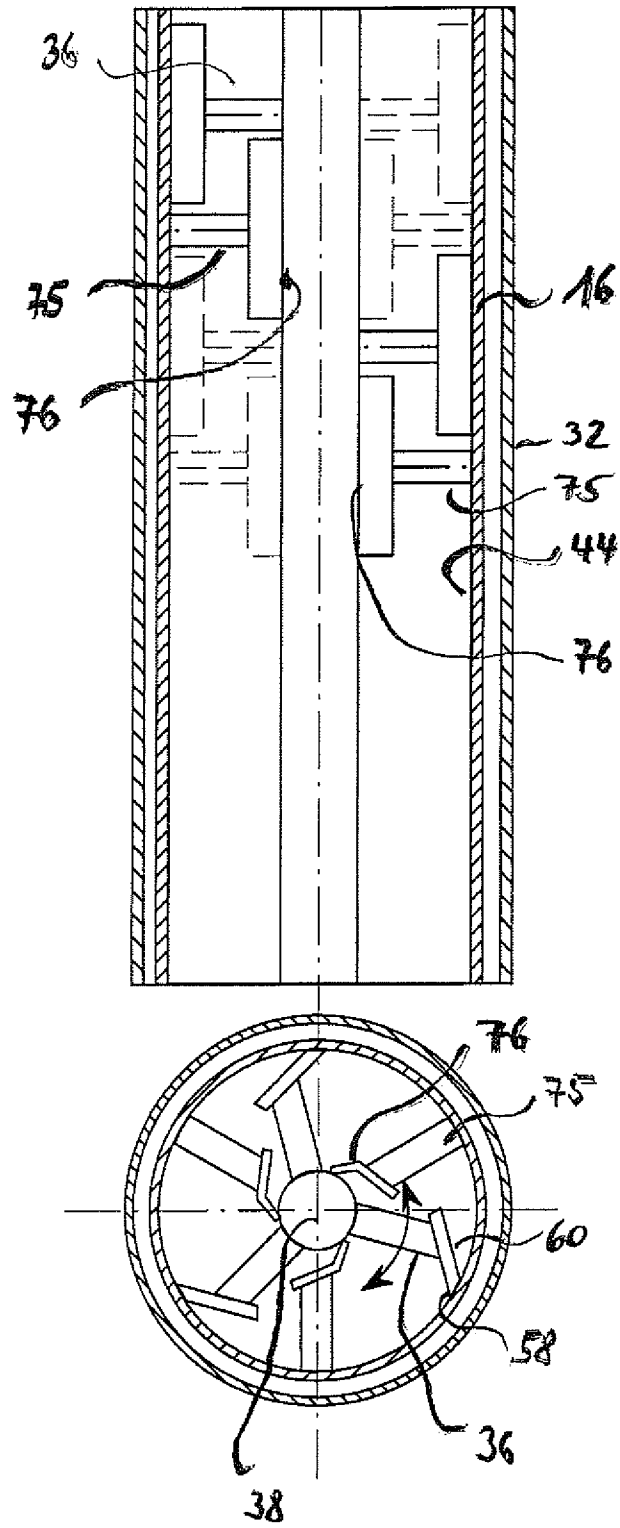


Fig. 12

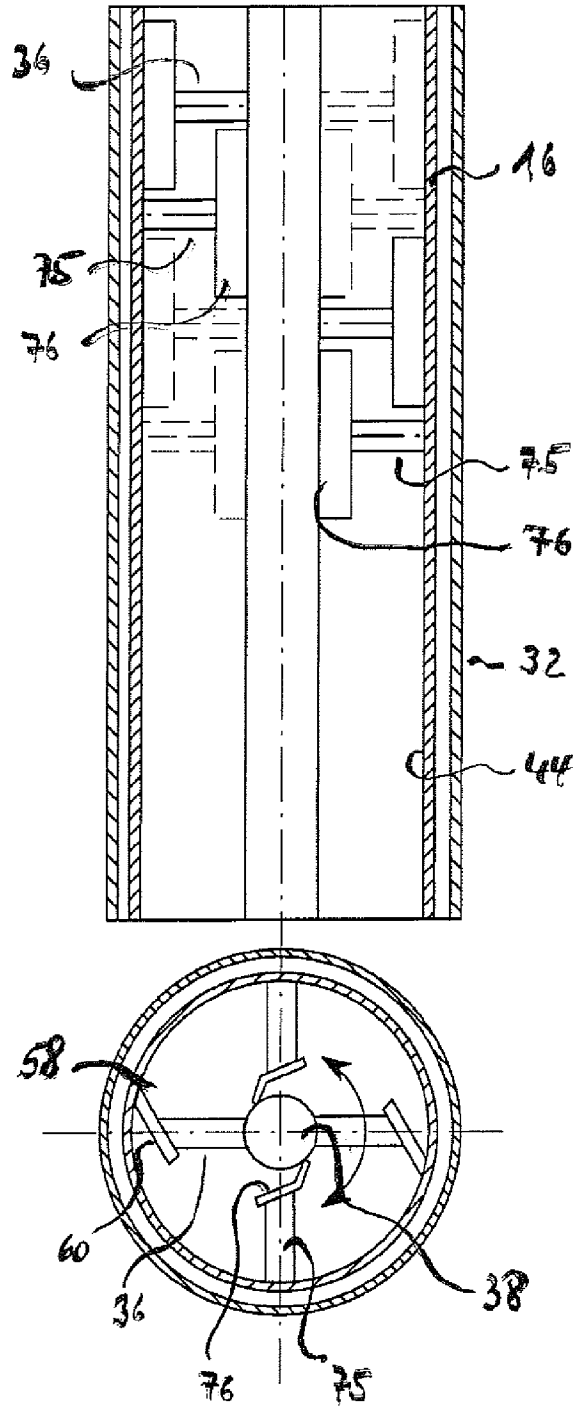


Fig. 13

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No
PCT/EP2011/074257

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
INV. B01J19/18 B01J19/20 C08F2/01
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)
B01J C08F
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 practical, search terms used)
EPO-Internal, WPI Data

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X,P	EP 2 269 727 A1 (LANXESS INTERNAT SA [CH]) 5 January 2011 (2011-01-05)	1,2, 14-20, 22-25, 28-36
L	paragraphs [0052], [0059] claims 1-3,5-20 figures 6,8	
X,P	WO 2011/000922 A1 (LANXESS INTERNAT SA [CH]; KIRCHHOFF JOERG [DE]; RITTER JOACHIM [DE]; L) 6 January 2011 (2011-01-06)	1,2, 10-20, 22-26, 28-36
L	claims 1-27 figures 1-3,11	
	----- -/--	

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 document 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 27 March 2012	Date of mailing of the international search report 05/04/2012
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 Baumlin, Sébastien

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No
PCT/EP2011/074257

C(Continuation). DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	US 3 820 960 A (PLATZ G ET AL) 28 June 1974 (1974-06-28) column 1, lines 6-10 column 3, lines 42-49 column 4, lines 10-17,44-50 column 4, line 60 - column 5, line 7 column 5, lines 59-62 column 6, lines 10-14 column 6, line 41 - column 8, line 23 column 8, line 60 - column 9, line 34 column 9, lines 5-12 figures 1-3,5-9	1-36
X	----- US 4 282 925 A (HAY LLOYD F ET AL) 11 August 1981 (1981-08-11) column 1, lines 4-19,31-45 column 3, lines 1-53 column 5, line 49 - column 6, line 13 column 5, lines 21-26 column 4, lines 40-56 column 6, line 48 - column 7, line 50 figures 1,3,3a,4	1-27
X	----- US 3 354 136 A (CRAWFORD JAMES R) 21 November 1967 (1967-11-21) column 1, lines 15-25 column 3, lines 1-2 column 5, line 23 - column 7, line 45 figures 1,2; examples 1,2	1-36
X	----- US 4 383 093 A (SHIRAKI SHIGEMI [JP] ET AL) 10 May 1983 (1983-05-10) column 1, lines 5-30 column 4, lines 6-10,22-27, 42-51 column 5, lines 48-57 column 11, lines 13-19 column 12, lines 38-57 figures 1,2	1-36
X	----- WO 97/11973 A1 (CHEMIEFASER LENZING AG [AT]; ZIKELI STEFAN [AT]; RAUCH ERNST [AT]) 3 April 1997 (1997-04-03) pages 8-11 figures 1-4,6	1-27
A	----- US 4 324 868 A (MAEDA TORU) 13 April 1982 (1982-04-13) column 2, lines 28-47 column 5, line 59 - column 6, line 31 figures 2,3	1-27
A	----- US 4 382 139 A (KAPTEINA FRIEDHELM [DE] ET AL) 3 May 1983 (1983-05-03) column 5, lines 5-49 figures 1,4	1-27

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International application No

PCT/EP2011/074257

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date	
EP 2269727	A1	05-01-2011	CA 2766609 A1	06-01-2011
			EP 2269727 A1	05-01-2011
			TW 201111395 A	01-04-2011
			WO 2011000922 A1	06-01-2011
			WO 2011009698 A1	27-01-2011

WO 2011000922	A1	06-01-2011	CA 2766609 A1	06-01-2011
			EP 2269727 A1	05-01-2011
			TW 201111395 A	01-04-2011
			WO 2011000922 A1	06-01-2011
			WO 2011009698 A1	27-01-2011

US 3820960	A	28-06-1974	NONE	

US 4282925	A	11-08-1981	AR 222611 A1	29-05-1981
			BR 8101454 A	29-09-1981
			DE 3162207 D1	22-03-1984
			EP 0036727 A2	30-09-1981
			ES 8205056 A1	01-09-1982
			JP 1505301 C	13-07-1989
			JP 56149587 A	19-11-1981
			JP 63055638 B	02-11-1988
			MX 152167 A	04-06-1985
			US 4282925 A	11-08-1981

US 3354136	A	21-11-1967	NONE	

US 4383093	A	10-05-1983	DE 3165217 D1	06-09-1984
			EP 0041405 A2	09-12-1981
			JP 1768463 C	30-06-1993
			JP 4054683 B	01-09-1992
			JP 57000101 A	05-01-1982
			US 4383093 A	10-05-1983

WO 9711973	A1	03-04-1997	AT 162803 T	15-02-1998
			AT 402902 B	25-09-1997
			AU 699684 B2	10-12-1998
			AU 6918796 A	17-04-1997
			BR 9606659 A	04-11-1997
			CN 1169150 A	31-12-1997
			DE 59600087 D1	05-03-1998
			EP 0791014 A1	27-08-1997
			JP H10510583 A	13-10-1998
			NO 972365 A	23-05-1997
			WO 9711973 A1	03-04-1997

US 4324868	A	13-04-1982	DE 3071564 D1	28-05-1986
			EP 0021341 A2	07-01-1981
			US 4324868 A	13-04-1982

US 4382139	A	03-05-1983	BE 891463 A1	31-03-1982
			DE 3047474 A1	08-07-1982
			GB 2089361 A	23-06-1982
			IT 1144943 B	29-10-1986
			JP 57121029 A	28-07-1982
			NL 8105298 A	16-07-1982
			US 4382139 A	03-05-1983

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES INV. B01J19/18 B01J19/20 C08F2/01 ADD.		
Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPC) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPC		
B. RECHERCHIERTE GEBIETE		
Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) B01J C08F		
Recherchierte, aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen		
Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe) EPO-Internal, WPI Data		
C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X,P	EP 2 269 727 A1 (LANXESS INTERNAT SA [CH]) 5. Januar 2011 (2011-01-05)	1,2, 14-20, 22-25, 28-36
L	Absätze [0052], [0059] Ansprüche 1-3,5-20 Abbildungen 6,8	
X,P	WO 2011/000922 A1 (LANXESS INTERNAT SA [CH]; KIRCHHOFF JOERG [DE]; RITTER JOACHIM [DE]; L) 6. Januar 2011 (2011-01-06)	1,2, 10-20, 22-26, 28-36
L	Ansprüche 1-27 Abbildungen 1-3,11	
	----- -/--	
<input checked="" type="checkbox"/> Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen <input checked="" type="checkbox"/> Siehe Anhang Patentfamilie		
* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : "A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist "E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist "L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt) "O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht "P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist "T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist "X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden "Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist		
Datum des Abschlusses der internationalen Recherche		Absenddatum des internationalen Recherchenberichts
27. März 2012		05/04/2012
Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Fax: (+31-70) 340-3016		Bevollmächtigter Bediensteter Baumlin, Sébastien

C. (Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	<p>US 3 820 960 A (PLATZ G ET AL) 28. Juni 1974 (1974-06-28) Spalte 1, Zeilen 6-10 Spalte 3, Zeilen 42-49 Spalte 4, Zeilen 10-17,44-50 Spalte 4, Zeile 60 - Spalte 5, Zeile 7 Spalte 5, Zeilen 59-62 Spalte 6, Zeilen 10-14 Spalte 6, Zeile 41 - Spalte 8, Zeile 23 Spalte 8, Zeile 60 - Spalte 9, Zeile 34 Spalte 9, Zeilen 5-12 Abbildungen 1-3,5-9</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1-36
X	<p>US 4 282 925 A (HAY LLOYD F ET AL) 11. August 1981 (1981-08-11) Spalte 1, Zeilen 4-19,31-45 Spalte 3, Zeilen 1-53 Spalte 5, Zeile 49 - Spalte 6, Zeile 13 Spalte 5, Zeilen 21-26 Spalte 4, Zeilen 40-56 Spalte 6, Zeile 48 - Spalte 7, Zeile 50 Abbildungen 1,3,3a,4</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1-27
X	<p>US 3 354 136 A (CRAWFORD JAMES R) 21. November 1967 (1967-11-21) Spalte 1, Zeilen 15-25 Spalte 3, Zeilen 1-2 Spalte 5, Zeile 23 - Spalte 7, Zeile 45 Abbildungen 1,2; Beispiele 1,2</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1-36
X	<p>US 4 383 093 A (SHIRAKI SHIGEMI [JP] ET AL) 10. Mai 1983 (1983-05-10) Spalte 1, Zeilen 5-30 Spalte 4, Zeilen 6-10,22-27, 42-51 Spalte 5, Zeilen 48-57 Spalte 11, Zeilen 13-19 Spalte 12, Zeilen 38-57 Abbildungen 1,2</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1-36
X	<p>WO 97/11973 A1 (CHEMIEFASER LENZING AG [AT]; ZIKELI STEFAN [AT]; RAUCH ERNST [AT]) 3. April 1997 (1997-04-03) Seiten 8-11 Abbildungen 1-4,6</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1-27
A	<p>US 4 324 868 A (MAEDA TORU) 13. April 1982 (1982-04-13) Spalte 2, Zeilen 28-47 Spalte 5, Zeile 59 - Spalte 6, Zeile 31 Abbildungen 2,3</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1-27
A	<p>US 4 382 139 A (KAPTEINA FRIEDHELM [DE] ET AL) 3. Mai 1983 (1983-05-03) Spalte 5, Zeilen 5-49 Abbildungen 1,4</p> <p style="text-align: center;">-----</p>	1-27

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2011/074257

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
EP 2269727	A1	05-01-2011	CA 2766609 A1 06-01-2011
			EP 2269727 A1 05-01-2011
			TW 201111395 A 01-04-2011
			WO 2011000922 A1 06-01-2011
			WO 2011009698 A1 27-01-2011

WO 2011000922	A1	06-01-2011	CA 2766609 A1 06-01-2011
			EP 2269727 A1 05-01-2011
			TW 201111395 A 01-04-2011
			WO 2011000922 A1 06-01-2011
			WO 2011009698 A1 27-01-2011

US 3820960	A	28-06-1974	KEINE

US 4282925	A	11-08-1981	AR 222611 A1 29-05-1981
			BR 8101454 A 29-09-1981
			DE 3162207 D1 22-03-1984
			EP 0036727 A2 30-09-1981
			ES 8205056 A1 01-09-1982
			JP 1505301 C 13-07-1989
			JP 56149587 A 19-11-1981
			JP 63055638 B 02-11-1988
			MX 152167 A 04-06-1985
			US 4282925 A 11-08-1981

US 3354136	A	21-11-1967	KEINE

US 4383093	A	10-05-1983	DE 3165217 D1 06-09-1984
			EP 0041405 A2 09-12-1981
			JP 1768463 C 30-06-1993
			JP 4054683 B 01-09-1992
			JP 57000101 A 05-01-1982
			US 4383093 A 10-05-1983

WO 9711973	A1	03-04-1997	AT 162803 T 15-02-1998
			AT 402902 B 25-09-1997
			AU 699684 B2 10-12-1998
			AU 6918796 A 17-04-1997
			BR 9606659 A 04-11-1997
			CN 1169150 A 31-12-1997
			DE 59600087 D1 05-03-1998
			EP 0791014 A1 27-08-1997
			JP H10510583 A 13-10-1998
			NO 972365 A 23-05-1997
			WO 9711973 A1 03-04-1997

US 4324868	A	13-04-1982	DE 3071564 D1 28-05-1986
			EP 0021341 A2 07-01-1981
			US 4324868 A 13-04-1982

US 4382139	A	03-05-1983	BE 891463 A1 31-03-1982
			DE 3047474 A1 08-07-1982
			GB 2089361 A 23-06-1982
			IT 1144943 B 29-10-1986
			JP 57121029 A 28-07-1982
			NL 8105298 A 16-07-1982
			US 4382139 A 03-05-1983