

(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
26. Januar 2012 (26.01.2012)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 2012/010632 A1

(51) Internationale Patentklassifikation:

B60R 13/08 (2006.01) *G10K 15/00* (2006.01)
B61D 17/18 (2006.01) *C08F 2/20* (2006.01)
F16F 7/00 (2006.01) *C08F 2/22* (2006.01)
G10K 11/16 (2006.01) *C08F 220/10* (2006.01)
G10K 11/162 (2006.01) *C08K 3/00* (2006.01)

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP2011/062450

(22) Internationales Anmeldedatum:
20. Juli 2011 (20.07.2011)

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(30) Angaben zur Priorität:
10170428.6 22. Juli 2010 (22.07.2010) EP

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): **BASF SE** [DE/DE]; 67056 Ludwigshafen (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): **FONSECA, Gledison** [BR/DE]; S6, 32-33, 68161 Mannheim (DE). **WULFF, Dirk** [DE/DE]; Danziger Straße 16, 67105 Schifferstadt (DE). **WEISS, Axel** [DE/DE]; Brahmweg 3, 67346 Speyer (DE). **HERRERA TABOADA, Lidcay** [DE/ES]; C/ Enric Branados 75 - 1er, E-08008 Barcelona (ES). **SIROKY, Jürgen** [DE/DE]; Rappoltsweilerstr.46, 68229 Mannheim (DE).

(74) Gemeinsamer Vertreter: **BASF SE**; 67056 Ludwigshafen (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, 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, RO, RS, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, ST, SV, SY, TH, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, ZA, ZM, ZW.

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

Veröffentlicht:

— mit internationalem Recherchenbericht (Artikel 21 Absatz 3)

(54) Title: ANTI-DRUMMING COMPOUND COMPRISING EMULSION POLYMER STABILIZED BY PROTECTIVE COLLOID

(54) Bezeichnung : ANTIDRÖHNMASSE MIT DURCH SCHUTZKOLLOID STABILISIERTEM EMULSIONSPOLYMERISAT

(57) Abstract: The invention relates to the use of a polymer dispersion for producing anti-drumming compounds, wherein the polymer dispersion can be obtained by the emulsion polymerization of radically polymerizable monomers in the presence of at least one protective colloid, which is an amphiphilic graft copolymer. Preferred protective colloids are such that comprise a polyalkylene oxide main chain and vinyl ester-containing side chains. The invention also relates to corresponding anti-drumming compounds which contain the polymer dispersion and to a method for damping vibrations or oscillations of components in vehicles.

(57) Zusammenfassung: Beschrieben wird die Verwendung einer Polymerdispersion zur Herstellung von Antidröhnmassen, wobei die Polymerdispersion erhältlich ist durch Emulsionspolymerisation von radikalisch polymerisierbaren Monomeren in Gegenwart mindestens eines Schutzkolloids, welches ein amphiphiles Pfropfcopolymer ist. Bevorzugte Schutzkolloide sind solche mit einer Polyalkylenoxidhauptkette und Vinylester enthaltenden Seitenketten. Beschrieben werden auch entsprechende Antidröhnmassen, welche die Polymerdispersion enthalten sowie ein Verfahren zur Dämpfung von Vibrationen oder Schwingungen von Bauteilen von Fahrzeugen.



WO 2012/010632 A1

Antidröhnmasse mit durch Schutzkolloid stabilisiertem Emulsionspolymerisat

Beschreibung

- 5 Die Erfindung betrifft die Verwendung einer Polymerdispersion zur Herstellung von Antidröhnmassen, wobei die Polymerdispersion erhältlich ist durch Emulsionspolymerisation von radikalisch polymerisierbaren Monomeren in Gegenwart mindestens eines Schutzkolloids, welches ein amphiphiles Pfcopolymer ist. Die Erfindung betrifft auch entsprechende Antidröhnmassen, welche die Polymerdispersion enthalten sowie ein Verfahren zur Dämpfung von Vibrationen oder Schwingungen von Bauteilen von Fahrzeugen.

Durch Vibration oder Schwingungen von Bauteilen von Maschinen oder Fahrzeugen werden unerwünschte Geräusche erzeugt. Zur Geräuschkinderung können die Bauteile mit sogenannten Antidröhnmassen, auch LASD-Massen (Liquid Applied Sound Damping) genannt, versehen werden. Schwingungsdämpfende Materialien sind beispielsweise beschrieben in Journal of Materials Science 36 (2001) 5733-5737, US 2004/0033354 und US 6502821. Die Ausrüstung von geometrisch komplexen, dreidimensionalen Bauteilen kann durch Aufsprühen einer Antidröhnmasse in Form einer wässrigen Dispersion erfolgen. Derartige Dispersionen enthalten in der Regel ein dispergiertes, viskoelastisches Polymer und anorganische Füllstoffe. Schwingungsdämpfende Zusammensetzung auf Basis von wasserbasierten Polymerdispersionen und anorganischen Füllstoffen sowie weiterer Hilfsstoffe sind bekannt aus der EP 1520865 und der WO 2007/034933. Die Güte einer Antidröhnmasse kann durch Messung der Biegeschwingungen im Resonanzkurvenverfahren nach ISO 6721-1 und ISO 6721-3 gemessen werden. Ein Maß für die schwingungsdämpfende Wirkung ist der Verlustfaktor $\tan \delta$. Bei der Verwendung von Antidröhnmassen auf Basis von viskoelastischen Polymeren ist der Verlustfaktor temperaturabhängig. Es werden Materialien gewünscht, die zu einem möglichst großen Verlustfaktor in dem Temperaturbereich führen, in welchem die Maschinen oder Fahrzeuge üblicherweise betrieben werden, z.B. zwischen 0 und 40 °C. Aufgabe der vorliegenden Erfindung war es, weitere Materialien zur Verfügung zu stellen mit guten oder verbesserten schwingungsdämpfenden Eigenschaften.

Es wurde gefunden, dass die in bekannten Antidröhnmassen auf Basis von Polymerdispersionen zur Stabilisierung der Polymere enthaltenen Emulgatoren sich nachteilig auf die schwingungsdämpfenden Eigenschaften auswirken können und dass die Wirksamkeit der Antidröhnmassen gesteigert werden kann, wenn zur Stabilisierung der Polymere in der wässrigen Dispersion bestimmte Schutzkolloide eingesetzt werden.

Gegenstand der Erfindung ist daher die Verwendung einer Polymerdispersion zur Herstellung von Antidröhnmassen, wobei die Polymerdispersion erhältlich ist durch Emulsionspolymerisation von radikalisch polymerisierbaren Monomeren in Gegenwart mindestens eines Schutzkolloids, welches ein amphiphiles Pfcopolymer ist. Eine bevorzugte Verwendung ist die Verwendung der erfindungsgemäßen Antidröhnmasse zur Schwingungsdämpfung von Karosserieteilen eines Fahrzeugs.

Gegenstand der Erfindung ist auch eine Antidröhnmasse, enthaltend

- (a) eine Polymerdispersion, enthaltend mindestens ein durch Emulsionspolymerisation von radikalisch polymerisierbaren Monomeren erhältliches, in Wasser dispergiertes Polymer und
5 mindestens ein Schutzkolloid, welches ein amphiphiles Pfropfcopolymer ist; und
(b) anorganische Füllstoffe.

Ein amphiphiles Copolymer ist ein Polymer, welches sowohl hydrophile Bereiche als auch hydrophobe Bereiche enthält. Hydrophile Bereiche sind polymere Bereiche, bei denen die zugrunde
10 liegenden hydrophilen monomeren Einheiten eine größere Wasserlöslichkeit aufweisen als die den hydrophoben Bereichen zugrunde liegenden hydrophoben monomeren Einheiten. Ein Pfropfcopolymer ist ein Polymer mit einer Hauptkette mit mindestens einer, vorzugsweise mehreren darauf gepfropften Seitenketten. Der durchschnittliche Pfropfungsgrad des Pfropfcopolymers ist vorzugsweise mindestens 0,05, insbesondere mindestens 0,1 Pfropfungsstellen pro 50
15 monomeren Einheiten der Hauptkette. Schutzkolloide sind polymere Verbindungen, die bei Solvataion große Mengen Wasser binden und in der Lage sind, Dispersionen von wasserunlöslichen Polymeren zu stabilisieren. Die Schutzkolloide werden vorzugsweise in einer Menge von 0,5 bis 60 Gew.-Teilen oder von 1 bis 30 Gew.-Teilen, besonders bevorzugt von 7 bis 30 Gew.% (insbesondere wenn der Gesamtfeststoffgehalt der erfindungsgemäßen Zusammensetzung mehr als 50 Gew.% beträgt), bezogen auf 100 Gew.-Teile der zu polymerisierenden Mo-
20 nomeren verwendet.

Bevorzugte Pfropfcopolymere weisen eine Hauptkette mit wasserlöslichen Polyalkylenoxideinheiten und Seitenketten mit Polyvinylestereinheiten auf. Polyalkylenoxideinheiten sind z.B. Poly-
25 lyethylenoxid, Polypropylenoxid oder deren Gemisch, insbesondere Ethylenoxid/Propylenoxid-Blockcopolymere. Besonders bevorzugt ist Polyethylenoxid. Vinylester sind z.B. Vinylacetat und Vinylpropionat. Besonders bevorzugt ist Vinylacetat. Ein bevorzugtes amphiphiles Schutzkolloid weist eine Hauptkette mit Polyethylenoxideinheiten und Seitenketten mit Polyvinylacetateinheiten auf. Geeignete Pfropfcopolymere auf Basis von Polyalkylenoxiden und Vinylestern und deren Herstellung sind beschrieben in WO 2007/138053, DE 1077430 und GB 922457.
30

Das gewichtsmittlere Molekulargewicht M_w der Pfropfcopolymere ist vorzugsweise von 500 bis 100000, insbesondere von 1000 bis 60000 oder von 1500 bis 20000.

Bevorzugte amphiphile Pfropfcopolymere haben von 10 bis 50 Gew.%, vorzugsweise von 20 bis 45 Gew.% oder von 30 bis 40 Gew.% wasserlösliche Polyalkylenoxide, vorzugsweise Poly-
35 ethylenoxid, als Hauptkette und 50 bis 90 Gew.%, vorzugsweise von 55 bis 80 Gew.% oder von 60 bis 70 Gew.% durch radikalische Polymerisation gebildete Seitenketten, wobei die Seitenketten vorzugsweise zu 70 bis 100 Gew.% aus Vinylacetat, Vinylpropionat oder deren Gemisch
40 und zu 0 bis 30 Gew.% aus weiteren, davon verschiedenen, ethylenisch ungesättigten Monomeren gebildet sind. Vorzugsweise beträgt das Gewichtsverhältnis von Polyalkylenoxideinhei-

ten zu Vinylestereinheiten mindestens 20/80 oder mindestens 30/70 und vorzugsweise bis zu 80/20, bis zu 40/60, bis zu 50/50 oder bis zu 45/55.

In einer Ausführungsform weist das amphiphile Schutzkolloid

- 5 (A) von 10 bis 50 Gew.%, bezogen auf das Gesamtpolymer, an wasserlöslichen Polyalkylenoxiden als Hauptkette und
(B) von 50 bis 90 Gew.%, bezogen auf das Gesamtpolymer, an Seitenketten auf, wobei die Seitenketten gebildet sind durch radikalische Polymerisation von
(B1) 70 bis 100 Gew.%, bezogen die Seitenketten, an Vinylestern, ausgewählt aus Vinylacetat,
10 Vinylpropionat und deren Gemisch und
(B2) 0 bis 30 Gew.%, bezogen die Seitenketten, an weiteren, ethylenisch ungesättigten, radikalisch polymerisierbaren Monomeren.

- 15 Geeignete wasserlösliche Polyalkylenoxide sind insbesondere C2-C4-Alkylenoxide, die mindestens 50 Gew.%, vorzugsweise mindestens 60 Gew.%, mindestens 75 Gew.% oder 100 Gew.% Ethylenoxid in polymerisierter Form enthalten. Die Polyalkylenoxidhauptkette kann OH-Endgruppen oder eine oder zwei Etherendgruppen, z.B. C1-C25-Alkyl-, Phenyl- oder C1-C14Alkylphenylether aufweisen.

- 20 Als Hauptkette geeignete wasserlösliche Polyalkylenoxide sind z.B. Polyethylenglykol mit einem zahlenmittleren Molekulargewicht M_n von vorzugsweise 1500 bis 20000 oder 2500 bis 15000, wobei keine, eine oder beide der Endgruppen C1 bis C25-Alkylgruppen sein können; Copolymere von Ethylenoxid, Propylenoxid und/oder Butylenoxid mit einem Gehalt an Ethylenoxid von mindestens 50 Gew.% mit einem zahlenmittleren Molekulargewicht M_n von vorzugsweise 1500
25 bis 20000 oder 2500 bis 15000, wobei keine, eine oder beide der Endgruppen C1 bis C25-Alkylgruppen sein können; Polyester oder Polyurethane mit einem zahlenmittleren Molekulargewicht M_n von vorzugsweise 2500 bis 20000, gebildet aus C2-C12-Dicarbonsäuren bzw. C6-C18-Diisocyanaten und Polyalkylenkykolen mit einem zahlenmittleren Molekulargewicht M_n von vorzugsweise 200 bis 5000, wobei die Polyalkylenglykole ausgewählt sind aus Polyethylenglykol und Copolymeren von Ethylenoxid, Propylenoxid und/oder Butylenoxid mit einem Gehalt an
30 Ethylenoxid von mindestens 50 Gew.%. Besonders bevorzugt ist Polyethylenglykol.

- Die Seitenketten sind vorzugsweise gebildet durch Polymerisation von Vinylestern in Gegenwart der Polyalkylenoxide. Geeignete Vinylester sind Vinylacetat, Vinylpropionat und deren
35 Gemisch. Bevorzugt ist Vinylacetat. Die Seitenketten können aber auch gebildet sein durch Copolymerisation von Vinylacetat und/oder Vinylpropionat und mindestens einem weiteren, davon verschiedenen, ethylenisch ungesättigtem Comonomer. Der Anteil der weiteren Comonomere ist vorzugsweise von 0 bis 30 Gew.%, z.B. von 0,5 bis 25 Gew.%, bezogen auf die Summe der zur Seitenkettenbildung eingesetzten Monomere oder von 0 bis 24 Gew.%, z.B. von 0,4 bis 20
40 Gew.%, von 1 bis 15 Gew.% oder von 2 bis 10 Gew.%, bezogen auf das Pfcopolymer.

Im Folgenden wird die Bezeichnung „(Meth)acryl...“ und ähnliche Bezeichnungen als abkürzende Schreibweise verwendet für „Acryl... oder Methacryl...“.

Als weitere Comonomere geeignet sind z.B. monoethylenisch ungesättigte Mono- und Dicarbonsäuren und deren Derivate sowie Styrol. Geeignete Säurederivate sind z.B. Ester, Amide und Anhydride. Diese weiteren Comonomere können einzeln oder im Gemisch eingesetzt werden. Spezifische Beispiele sind: (Meth)acrylsäure, C1-C12-(Meth)acrylate, C2-C12-Hydroxyalkyl-(meth)acrylate, (Meth)acrylamid, N-C1-C12-Alkyl-(meth)acrylamid, , N,N-Di(C1-C12-alkyl)-(meth)acrylamid, Maleinsäure, Maleinsäureanhydrid und mono-C1-C12-Alkylester der Maleinsäure. Bevorzugte weitere Comonomere sind C1-C8-Alkyl(meth)acrylate und Hydroxyethylacrylat, insbesondere C1-C4-Alkyl(meth)acrylate.. Besonders bevorzugt sind Methylacrylat, Ethylacrylat und n-Butylacrylat.

Bei den erfindungsgemäßen Polymerdispersionen handelt es sich um Dispersionen von Polymeren in wässrigem Medium. Hierbei kann es sich z.B. ausschließlich um Wasser handeln oder auch um Mischungen aus Wasser und einem damit mischbaren Lösemittel wie Methanol, Ethanol oder Tetrahydrofuran. Vorzugsweise werden keine organischen Lösungsmittel eingesetzt. Die Feststoffgehalte der Dispersionen betragen vorzugsweise von 15 bis 75 Gew.-%, bevorzugt von 40 bis 60 Gew.-%, insbesondere größer 50 Gew.%. Der Feststoffgehalt kann z.B. durch entsprechende Einstellung der bei der Emulsionspolymerisation eingesetzten Wassermenge und/oder der Monomermengen erfolgen. Die mittlere Teilchengröße der in der wässrigen Dispersion dispergierten Polymerteilchen ist vorzugsweise kleiner 400 nm, insbesondere kleiner 300 nm. Besonders bevorzugt liegt die mittlere Teilchengröße zwischen 140 und 250 nm. Unter mittlerer Teilchengröße wird hier der d_{50} -Wert der Teilchengrößenverteilung verstanden, d.h. 50 Gew.-% der Gesamtmasse aller Teilchen haben einen kleineren Teilchendurchmesser als der d_{50} -Wert. Die Teilchengrößenverteilung kann in bekannter Weise mit der analytischen Ultrazentrifuge (W. Mächtle, Makromolekulare Chemie 185 (1984), Seite 1025 – 1039) bestimmt werden. Der pH-Wert der Polymerdispersion wird vorzugsweise auf pH größer 4 insbesondere auf einen pH-Wert zwischen 5 und 9 eingestellt.

Vorzugsweise sind die erfindungsgemäßen Polymerdispersionen emulgatorarm, d.h. sie enthalten Emulgatoren (der Polymerisationsmischung zugesetzte, nicht-polymere, amphiphile, oberflächenaktive Substanzen) in einer Menge von vorzugsweise weniger als 3 oder weniger als 1 Gew.%. Besonders bevorzugt sind emulgatorfreie Systeme. In einer Ausführungsform der Erfindung erfolgt daher die in Gegenwart des Schutzkolloids durchgeführte Emulsionspolymerisation emulgatorfrei, d.h. ohne Zusatz von Emulgatoren.

Bei den durch Emulsionspolymerisation hergestellten Polymeren handelt es sich um Polymere, die durch radikalische Polymerisation von ethylenisch ungesättigten Verbindungen (Monomeren) erhältlich sind. Das Polymer besteht vorzugsweise zu mindestens 40 Gew.% oder zu mindestens 60 Gew.%, oder zu mindestens 80 Gew.%, besonders bevorzugt zu mindestens 90 Gew.% oder zu 100 Gew.% aus einem oder mehreren der nachfolgend beschriebenen Haupt-

monomeren. Die Hauptmonomeren sind vorzugsweise ausgewählt aus C₁ bis C₂₀ Alkyl(meth)acrylaten, Vinylestern von bis zu 20 C-Atome enthaltenden Carbonsäuren, Vinylaromaten mit bis zu 20 C-Atomen, ethylenisch ungesättigten Nitrilen, Vinylhalogeniden, Vinylethern von 1 bis 10 C Atome enthaltenden Alkoholen, aliphatischen Kohlenwasserstoffen mit 2 bis 8 C Atomen und ein oder zwei Doppelbindungen oder Mischungen dieser Monomeren.

Art und Menge der Monomeren sind vorzugsweise derart, dass die Glasübergangstemperatur des durch Emulsionspolymerisation hergestellten Polymers im Bereich von -60 °C bis kleiner oder gleich 70 °C oder im Bereich von -30 °C bis kleiner oder gleich 60 °C liegt, besonders bevorzugt im Bereich von -15 bis 50°C. Die Glasübergangstemperatur lässt sich bestimmen durch Differential Scanning Calorimetrie (ASTM D 3418-08, sog. "midpoint temperature").

Geeignete Monomere sind z.B. (Meth)acrylsäurealkylester mit einem C₁-C₁₀-Alkylrest, wie Methylmethacrylat, Methacrylat, n-Butylacrylat, Ethylacrylat und 2-Ethylhexylacrylat. Insbesondere sind auch Mischungen der (Meth)acrylsäurealkylester geeignet. Vinylester von Carbonsäuren mit 1 bis 20 C-Atomen sind z.B. Vinylaurat, Vinylstearat, Vinylpropionat, Versaticsäurevinylester und Vinylacetat. Als vinylaromatische Verbindungen kommen Vinyltoluol, alpha- und para-Methylstyrol, alpha-Butylstyrol, 4-n-Butylstyrol, 4-n-Decylstyrol und vorzugsweise Styrol in Betracht. Beispiele für Nitrile sind Acrylnitril und Methacrylnitril. Die Vinylhalogenide sind mit Chlor, Fluor oder Brom substituierte ethylenisch ungesättigte Verbindungen, bevorzugt Vinylchlorid und Vinylidenchlorid. Als Vinylether zu nennen sind z.B. Vinylmethylether oder Vinylisobutylether. Bevorzugt sind Vinylether von 1 bis 4 C-Atome enthaltenden Alkoholen. Geeignete Kohlenwasserstoffe mit 4 bis 8 C-Atomen und zwei olefinischen Doppelbindungen sind z.B. Butadien, Isopren und Chloropren.

Als Hauptmonomere bevorzugt sind C₁- bis C₁₀-Alkylacrylate und C₁- bis C₁₀-Alkylmethacrylate, insbesondere C₁- bis C₈-Alkylacrylate und -methacrylate und Vinylaromaten, insbesondere Styrol und deren Mischungen. Ganz besonders bevorzugt sind Methacrylat, Methylmethacrylat, Ethylacrylat, n-Butylacrylat, n-Hexylacrylat, Octylacrylat und 2-Ethylhexylacrylat, 2-Propylheptylacrylat, Styrol sowie Mischungen dieser Monomere. Insbesondere sind die Polymere zu mindestens 60 Gew.%, besonders bevorzugt zu mindestens 80 Gew.% und ganz besonders bevorzugt zu mindestens 90 oder zu mindestens 95 Gew.% aus C₁ bis C₁₀ Alkyl(meth)acrylaten aufgebaut.

Neben den Hauptmonomeren kann das Polymer weitere Monomere enthalten, z.B. ethylenisch ungesättigte Monomere mit Carbonsäure-, Sulfonsäure- oder Phosphonsäuregruppen (Säuremonomere). Bevorzugt sind Carbonsäuregruppen. Genannt seien z. B. Acrylsäure, Methacrylsäure, Itaconsäure, Maleinsäure oder Fumarsäure. Vorzugsweise ist das durch Emulsionspolymerisation hergestellte Polymer aber frei von Säuregruppen.

Weitere Monomere sind z.B. auch Hydroxylgruppen enthaltende Monomere, insbesondere C₁-C₁₀-Hydroxyalkyl(meth)acrylate oder (Meth)acrylamid. Als weitere Monomere seien darüber

hinaus Phenylxyethylglykolmono-(meth)acrylat, Glycidyl(meth)acrylat, Aminoalkyl(meth)acrylate wie z.B. 2-Aminoethyl-(meth)acrylat genannt. Alkylgruppen weisen vorzugsweise von 1 bis 20 C-Atome auf. Als weitere Monomere seien auch vernetzende Monomere genannt.

5

Insbesondere ist das Polymer zu mindestens 60 Gew.-%, besonders bevorzugt zu mindestens 80 Gew.-%, z.B. von 60 bis 100 Gew.%, und ganz besonders bevorzugt zu mindestens 95 Gew.-% oder zu 100 Gew.% aus mindestens einem C₁ bis C₂₀ Alkylacrylat, mindestens einem C₁ bis C₂₀ Alkylmethacrylat, deren Gemisch oder deren Gemisch mit Styrol aufgebaut.

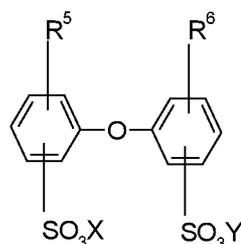
10

Die Herstellung der Polymere kann durch Emulsionspolymerisation erfolgen, es handelt sich dann um ein Emulsionspolymerisat. Bei der Emulsionspolymerisation werden in der Regel ionische und/oder nicht-ionische Emulgatoren und/oder Schutzkolloide bzw. Stabilisatoren als grenzflächenaktive Verbindungen verwendet, um die Dispergierung der Monomeren in dem wässrigen Medium zu unterstützen. Erfindungsgemäß können ein oder mehrere der oben genannten Schutzkolloide als einziges Dispergiermittel eingesetzt werden, d.h. ohne einen Zusatz von Emulgatoren. Falls gewünscht, können aber auch geringe Mengen an Emulgatoren mitverwendet werden. Vorzugsweise erfolgt die Emulsionspolymerisation in Gegenwart mindestens eines Schutzkolloids ohne Zusatz eines nicht-polymeren Emulgators.

20

Falls Emulgatoren als zusätzliche grenzflächenaktive Substanzen eingesetzt werden, so handelt es sich vorzugsweise um anionische oder nichtionische Emulgatoren. Geeignete Emulgatoren sind beispielsweise ethoxylierte C₈- bis C₃₆- oder C₁₂- bis C₁₈-Fettalkohole mit einem Ethoxylierungsgrad von 3 bis 50 oder von 4 bis 30, ethoxylierte Mono-, Di- und Tri- C₄- bis C₁₂- oder C₄- bis C₉-Alkylphenole mit einem Ethoxylierungsgrad von 3 bis 50, Alkalimetallsalze von Dialkylestern der Sulfobernsteinsäure, Alkalimetall- und Ammoniumsalze von C₈- bis C₁₂- Alkylsulfaten, Alkalimetall- und Ammoniumsalze von C₁₂- bis C₁₈-Alkylsulfonsäuren und Alkalimetall- und Ammoniumsalze von C₉- bis C₁₈-Alkylarylsulfonsäuren. Kationaktive Emulgatoren sind z.B. Verbindungen mit mindestens einer Amino- oder Ammoniumgruppe und mindestens einer C₈-C₂₂-Alkylgruppe. Weitere geeignete Emulgatoren sind Verbindungen der allgemeinen Formel

30



35

worin R⁵ und R⁶ Wasserstoff oder C₄- bis C₁₄-Alkyl bedeuten und nicht gleichzeitig Wasserstoff sind, und X und Y Alkalimetalationen und/oder Ammoniumionen sein können. Vorzugsweise bedeuten R⁵, R⁶ lineare oder verzweigte Alkylreste mit 6 bis 18 C-Atomen oder Wasserstoff und insbesondere mit 6, 12 und 16 C-Atomen, wobei R⁵ und R⁶ nicht beide gleichzeitig Wasserstoff sind. X und Y sind bevorzugt Natrium, Kalium oder Ammoniumionen, wobei Natrium besonders

bevorzugt ist. Besonders vorteilhaft sind Verbindungen II in denen X und Y Natrium, R⁵ ein verzweigter Alkylrest mit 12 C-Atomen und R⁶ Wasserstoff oder R⁵ ist. Häufig werden technische Gemische verwendet, die einen Anteil von 50 bis 90 Gew.-% des monoalkylierten Produktes aufweisen, beispielsweise Dowfax® 2A1 (Warenzeichen der Dow Chemical Company). Geeignete Emulgatoren finden sich auch in Houben-Weyl, Methoden der organischen Chemie, Band 14/1, Makromolekulare Stoffe, Georg Thieme Verlag, Stuttgart, 1961, Seiten 192 bis 208. Handelsnamen von Emulgatoren sind z. B. Dowfax® 2 A1, Emulan® NP 50, Dextrol® OC 50, Emulgator 825, Emulgator 825 S, Emulan® OG, Texapon® NSO, Nekaniil® 904 S, Lumiten® I-RA, Lumiten® E 3065, Disponil® FES 77, Lutensol® AT 18, Steinapol® VSL, Emulphor® NPS 25. Geeignet sind auch copolymerisierbare Emulgatoren, welche eine radikalisch polymerisierbare, ethylenisch ungesättigte Doppelbindung enthalten, z.B. reaktive anionische Emulgatoren wie Adeka® Resoap SR-10.

Die Emulsionspolymerisation erfolgt in der Regel bei 30 bis 130, vorzugsweise 50 bis 90 °C. Das Polymerisationsmedium kann sowohl nur aus Wasser, als auch aus Mischungen aus Wasser und damit mischbaren Flüssigkeiten wie Methanol bestehen. Vorzugsweise wird nur Wasser verwendet. Die Emulsionspolymerisation kann sowohl als Batchprozess als auch in Form eines Zulaufverfahrens, einschließlich Stufen- oder Gradientenfahrweise, durchgeführt werden.

Bevorzugt ist das Zulaufverfahren, bei dem man einen Teil des Polymerisationsansatzes vorlegt, auf die Polymerisationstemperatur erhitzt, anpolymerisiert und anschließend den Rest des Polymerisationsansatzes, üblicherweise über mehrere räumlich getrennte Zuläufe, von denen einer oder mehrere die Monomeren in reiner oder in emulgierter Form enthalten, kontinuierlich, stufenweise oder unter Überlagerung eines Konzentrationsgefälles unter Aufrechterhaltung der Polymerisation der Polymerisationszone zuführt. Bei der Polymerisation kann auch z.B. zur besseren Einstellung der Teilchengröße eine Polymersaat vorgelegt werden.

Die Emulsionspolymerisation wird in Gegenwart mindestens eines Schutzkolloids durchgeführt. Das bedeutet, dass die Schutzkolloide vorgelegt oder zusammen mit Monomeren dem Polymerisationsgefäß zugeführt werden. Sie werden vorzugsweise bei der Emulsionspolymerisation vorgelegt, während gegebenenfalls zusätzlich eingesetzte Emulgatoren zusammen mit den Monomeren auch im Laufe der Polymerisation zugeführt werden können.

Bei der Emulsionspolymerisation können die üblichen und bekannten Hilfsstoffe, wie z.B. wasserlösliche Initiatoren und Regler eingesetzt werden. Wasserlösliche Initiatoren für die Emulsionspolymerisation sind z.B. Ammonium- und Alkalimetallsalze der Peroxidischwefelsäure, z. B. Natriumperoxodisulfat, Wasserstoffperoxid oder organische Peroxide, z. B. tert-Butylhydroperoxid. Geeignet sind auch sogenannte Reduktions-Oxidations (Red-Ox)-Initiator Systeme. Die Red-Ox-Initiator-Systeme bestehen aus mindestens einem meist anorganischen Reduktionsmittel und einem anorganischen oder organischen Oxidationsmittel. Bei der Oxidationskomponente handelt es sich z. B. um die bereits vorstehend genannten Initiatoren für die Emulsionspolymerisation. Bei der Reduktionskomponenten handelt es sich z. B. um Alkalime-

tallsalze der schwefligen Säure, wie z. B. Natriumsulfit, Natriumhydrogensulfit, Alkalisalze der dischwefligen Säure wie Natriumdisulfit, Bisulfitadditionsverbindungen aliphatischer Aldehyde und Ketone, wie Acetonbisulfit oder Reduktionsmittel wie Hydroxymethansulfinsäure und deren Salze, oder Ascorbinsäure. Die Red-Ox-Initiator-Systeme können unter Mitverwendung löslicher Metallverbindungen, deren metallische Komponente in mehreren Wertigkeitsstufen auftreten kann, verwendet werden. Übliche Red-Ox-Initiator-Systeme sind z. B. Ascorbinsäure/Eisen(II)sulfat/Natrium-peroxidisulfat, tert-Butylhydroperoxid/Natriumdisulfit, tert-Butylhydroperoxid/Na-Hydroxymethansulfinsäure oder tert-Butylhydroperoxid/Ascorbinsäure. Die einzelnen Komponenten, z. B. die Reduktionskomponente, können auch Mischungen sein z. B. eine Mischung aus dem Natriumsalz der Hydroxymethansulfinsäure und Natriumdisulfit. Die genannten Verbindungen werden meist in Form wässriger Lösungen eingesetzt, wobei die untere Konzentration durch die in der Dispersion vertretbare Wassermenge und die obere Konzentration durch die Löslichkeit der betreffenden Verbindung in Wasser bestimmt ist. Im Allgemeinen beträgt die Konzentration 0,1 bis 30 Gew.-%, bevorzugt 0,5 bis 20 Gew.-%, besonders bevorzugt 1,0 bis 10 Gew.-%, bezogen auf die Lösung. Die Menge der Initiatoren beträgt im Allgemeinen 0,1 bis 10 Gew.-%, bevorzugt 0,5 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die zu polymerisierenden Monomeren. Es können auch mehrere, verschiedene Initiatoren bei der Emulsionspolymerisation Verwendung finden. Zur Entfernung der Restmonomeren wird üblicherweise auch nach dem Ende der eigentlichen Emulsionspolymerisation Initiator zugesetzt.

Bei der Polymerisation können Molekulargewichtsregler eingesetzt werden, z. B. in Mengen von 0 bis 0,8 Gew.-Teile, bezogen auf 100 Gew.-Teile der zu polymerisierenden Monomeren, wodurch die Molmasse verringert wird. Geeignet sind z. B. Verbindungen mit einer Thiolgruppe wie tert.-Butylmercaptan, Thioglycolsäureester, z.B. 2-Ethylhexylthioglycolat, Mercaptoethanol, Mercaptopropyltrimethoxysilan, n-Dodecylmercaptan oder tert.-Dodecylmercaptan. Weiterhin können Regler ohne Thiolgruppe verwendet werden, wie z.B. C6- bis C20-Kohlenwasserstoffe, welche bei Wasserstoffabstraktion ein Pentadienylradikal bilden, z.B. Terpinolen. In einer bevorzugten Ausführungsform ist das Emulsionspolymerisat hergestellt unter Verwendung von 0,05 bis 0,5 Gew.%, bezogen auf die Monomermenge, an mindestens einem Molekulargewichtsregler.

Bei der Emulsionspolymerisation werden wässrige Dispersionen des Polymeren in der Regel mit Feststoffgehalten von 15 bis 75 Gew.-%, bevorzugt von 40 bis 75 Gew.-% erhalten. Für eine hohe Raum/Zeitausbeute des Reaktors sind Dispersionen mit einem möglichst hohen Feststoffgehalt bevorzugt. Um Feststoffgehalte > 60 Gew.-% erreichen zu können, sollte man eine bi- oder polymodale Teilchengröße einstellen, da sonst die Viskosität zu hoch wird, und die Dispersion nicht mehr handhabbar ist. Die Erzeugung einer neuen Teilchengeneration kann beispielsweise durch Zusatz von Saat (EP 81083), durch Zugabe überschüssiger Emulgatormengen oder durch Zugabe von Miniemulsionen erfolgen. Ein weiteres Vorteil, der mit der niedrigen Viskosität bei hohem Feststoffgehalt einhergeht, ist das verbesserte Beschichtungsverhalten bei hohen Feststoffgehalten. Die Erzeugung einer neuen/neuer Teilchengeneration/en kann zu

einem beliebigen Zeitpunkt erfolgen. Er richtet sich nach der für eine niedrige Viskosität angestrebten Teilchengrößenverteilung.

In einer bevorzugten Ausführungsform weist das Polymer eine Kern-Schale Morphologie auf
5 oder ist durch mindestens zweistufige Polymerisation herstellbar, wobei die Glasübergangs-
temperatur des den Kern bildenden Polymers (A) um mindestens 10°C, vorzugsweise um min-
destens 15°C oder mindestens 20 °C, z.B. um 10 bis 50°C verschieden ist von der Glasüber-
gangstemperatur des die Schale bildenden Polymers (B), bzw. wobei die Glasübergangstempe-
10 ratur des bei der ersten Polymerisationsstufe entstehenden Polymers (B) von der Glasüber-
gangstemperatur des bei der zweiten Polymerisationsstufe (A) entstehenden Polymers um min-
destens 10°C, vorzugsweise um mindestens 15°C oder mindestens 20 °C, z.B. um 10 bis 50°C
verschieden ist. Diese Ausführungsform betrifft also wässrige Polymerdispersionen, worin die
Polymerteilchen mindestens zwei voneinander verschiedene Polymerphasen (A) und (B) mit
15 unterschiedlichen Glasübergangstemperaturen aufweisen. Dies hat den Vorteil, dass damit
hergestellte Antidröhnmassen in einem größeren Temperaturbereich schwingungsdämpfende
Wirkungen besitzen. Vorzugsweise ist die Glasübergangstemperatur des Kerns größer als die
Glasübergangstemperatur der Schale.

Bei den Kern-Schale-Partikeln ist die Oberfläche des Kerns ganz oder mindestens teilweise mit
20 den die Schale bildenden Polymeren bedeckt. Kern-Schale-Partikel haben vorzugsweise einen
durchschnittlichen Teilchendurchmesser von 10 nm bis 1 Mikrometer oder von 20 nm bis 500
nm, messbar mit einem dynamischen Lichtstreuungsphotometer. Sowohl bei Polymer (A) als
auch bei dem davon verschiedenen Polymer (B) handelt es sich vorzugsweise um Acrylatcopolymere,
25 wobei Art und Menge der Monomeren so sind, dass die Mindestdifferenz der Glasüber-
gangstemperaturen gewährleistet ist. Geeignete Acrylatcopolymere zur Bildung von mindestens
zweiphasigen Polymerteilchen sind z.B. beschrieben in WO 2007/034933, EP 1520865 und
DE19954619.

Polymerdispersionen mit mindestens zweiphasigen Polymerteilchen sind vorzugsweise erhält-
30 lich durch radikalische wässrige Emulsionspolymerisation umfassend die folgenden Schritte:
a) Polymerisation einer ersten Monomercharge M1 zu einem Polymer P1 mit einer theoretischen
Glasübergangstemperatur $T_g(1)$ (nach Fox) und
b) Polymerisation einer zweiten Monomercharge M2 zu einem Polymer P2 mit einer von $T_g(1)$
35 verschiedenen, theoretischen Glasübergangstemperatur $T_g(2)$ (nach Fox) in der wässrigen
Dispersion des Polymeren P1,
wobei vorzugsweise entweder bei der Polymerisation der Monomercharge M1 oder bei der Po-
lymerisation der Monomercharge M2 wenigstens ein Kettenübertragungsreagenz eingesetzt
wird.

40 Unter einer theoretischen Glasübergangstemperatur versteht man hier und im folgenden die
nach Fox aufgrund der Monomerzusammensetzung der Monomercharge M1 bzw. der Mono-
mercharge M2 berechnete Glasübergangstemperatur $T_g(1)$ bzw. $T_g(2)$. Nach Fox (T.G. Fox,

Bull. Am. Phys. Soc. (Ser. II) 1, 123 [1956] und Ullmann's Enzyklopädie der technischen Chemie, Weinheim (1980), S. 17, 18) gilt für die Glasübergangstemperatur von Mischpolymerisaten bei großen Molmassen in guter Näherung

$$1/T_g = x_1/T_g(1) + x_2/T_g(2) + \dots + x_n/T_g(n)$$

- 5 wobei x_1, x_2, \dots, x_n die Massenbrüche 1, 2, ..., n und $T_g(1), T_g(2), \dots, T_g(n)$ die Glasübergangstemperaturen der jeweils nur aus einem der Monomeren 1, 2, ..., n aufgebauten Polymeren in Grad Kelvin bedeuten. Letztere sind z. B. aus Ullmann's Encyclopedia of Industrial Chemistry, VCH, Weinheim, Vol. A 21 (1992) S. 169 oder aus J. Brandrup, E.H. Immergut, Polymer Handbook 3rd ed, J. Wiley, New York 1989 bekannt.

10

Erfindungsgemäß bevorzugt wird die Monomercharge M2 so gewählt, dass die theoretische Glasübergangstemperatur (nach Fox) der resultierenden Polymerphase P2 oberhalb der theoretischen Glasübergangstemperatur des zuerst hergestellten Polymeren P1 liegt. Bevorzugt weist dann die Monomercharge M2 eine Zusammensetzung auf, die zu einer theoretischen

15 Glasübergangstemperatur $T_g(2)$ der Polymerphase P2 führt, die oberhalb 30 °C, vorzugsweise oberhalb 40 °C und insbesondere im Bereich von 50 bis 120 °C liegt. Die Monomercharge M1 weist für den Fall, dass $T_g(2)$ größer als $T_g(1)$ ist, vorzugsweise eine Monomerzusammensetzung auf, die zu einer theoretischen Glasübergangstemperatur $T_g(1)$ der resultierenden Polymerphase P1 führt, die im Bereich von -40 bis +40 °C, vorzugsweise im Bereich von -30 bis +30

20 °C und ganz besonders bevorzugt im Bereich von -10 bis +25 °C liegt. Sofern $T_g(1)$ größer als $T_g(2)$ ist, gilt für die bevorzugten Glasübergangstemperaturen der Polymerphase P1 das zuvor für P2 im Falle von $T_g(2)$ größer $T_g(1)$ gesagte. Für die Glasübergangstemperaturen der Polymerphase P2 gilt dann entsprechend das zuvor für $T_g(1)$ gesagte.

25

In den erfindungsgemäßen Polymerdispersionen liegt das Gewichtsverhältnis der Polymerphasen zueinander im Bereich von 20 : 1 bis 1 : 20, vorzugsweise 9 : 1 bis 1 : 9. Erfindungsgemäß werden solche Polymerdispersionen bevorzugt, worin der Anteil an Polymerphase mit der niedrigen Glasübergangstemperatur überwiegt. Sofern P1, wie erfindungsgemäß bevorzugt, die niedrigere Glasübergangstemperatur aufweist, liegt das Verhältnis P1 : P2 insbesondere im

30 Bereich von 1 : 1 bis 5 : 1 und besonders bevorzugt im Bereich von 2 : 1 bis 4 : 1. Die Gewichtsverhältnisse der Polymerphasen P1 und P2 entsprechen dabei näherungsweise den Mengenverhältnissen der Monomerchargen M1 und M2. Im Falle von $T_g(1)$ größer $T_g(2)$ liegen die Mengenverhältnisse P1 : P2 insbesondere im Bereich von 1 : 1 bis 1 : 5 und besonders bevorzugt im Bereich von 1 : 2 bis 1 : 4.

35

Gegenstand der Erfindung ist auch eine Antidröhnmasse, enthaltend

(a) eine oben näher beschriebene Polymerdispersion, enthaltend mindestens ein durch Emulsionspolymerisation von radikalisch polymerisierbaren Monomeren erhältliches, in Wasser dispergiertes Polymer und mindestens ein Schutzkolloid, welches ein amphiphiles

40

Pfropfcopolymer ist; und

(b) anorganische Füllstoffe.

Vorzugsweise enthält die Antidröhnmasse

(a) 5 bis 50 Gew.%, vorzugsweise 5 bis 20 Gew.% Feststoff der Polymerdispersion,

(b) 40 bis 80 Gew.%, vorzugsweise 60 bis 70 Gew.% anorganische Füllstoffe,

(c) 10 bis 40 Gew.%, vorzugsweise 23 bis 28 Gew.% Wasser und

5 (d) 0 bis 10 oder 0 bis 5 Gew.%, vorzugsweise 0,1 bis 3 Gew.% Hilfsstoffe.

Geeignete anorganische Füllstoffe sind z.B. Calciumcarbonat, Kaolin, Mica, Silica, Kreide, Mikrodolomit, Quarzmehl, Glimmer, Talk, Ton, Bariumsulfat, Tonerde, Eisenoxid, Titandioxid, Glaspulver, Glasschuppen, Magnesiumcarbonat, Aluminiumhydroxid, Bentonit, Flugasche, Kieselguhr und Perlit. Bevorzugt werden schuppenförmige Füllstoffe wie z.B. Mica eingesetzt, allein oder in
10 Kombination mit gewöhnlichen anorganischen Pigmenten wie Calciumcarbonat, Kaolin, Silica oder Talk.

Vorzugsweise werden 50 bis 700 oder 100 bis 550 Gewichtsteile anorganischer Füllstoff auf
15 100 Gewichtsteile Polymerdispersion eingesetzt, wobei vorzugsweise 30 bis 150 oder 40 bis 120 Gewichtsteile schuppenförmige Füllstoffe auf 100 Gewichtsteile Polymerdispersion eingesetzt werden.

Hilfsstoffe, die vorzugsweise zu mindestens 0,1 Gew.%, z.B. von 0,2 bis 5 Gew.% eingesetzt
20 werden sind z.B. Verdickungsmitteln, Harze, Weichmacher, organische und anorganische Pigmente, Cosolventien, Stabilisatoren, Benetzungsmittel, Konservierungsstoffe, Schauminhibitoren, Glas- oder Kunststoffperlen, Glas- oder Kunststoffhohlkörper, Gefrierschutzmittel, Dispergiermittel, Antioxidantien, UV-Absorber und Antistatika. Von den Hilfsstoffen können eines, zwei oder mehrere in Kombination eingesetzt werden. Geeignete Cosolventien sind z.B. Ethylenglykol, Ethylenglykolalkylether (z.B. Cellosolve®-Typen), Diethylenglykolalkylether (z.B. Carbitol®-
25 Typen), Carbitolacetat, Butylcarbitolacetat oder deren Mischungen. Verdickungsmittel sind z.B. Polyvinylalkohole, Cellulosederivate oder Polyacrylsäuren in Mengen von z.B. 0,01 bis 4 oder von 0,05 bis 1,5 oder von 0,1 bis 1 Gewichtsteilen, bezogen auf 100 Gewichtsteile Feststoff. Dispergiermittel sind z.B. Natriumhexametaphosphat, Natriumtripolyphosphate, oder Polycarbonsäuren. Gefrierschutzmittel sind z.B. Ethylenglykol oder Propylenglykol. Schauminhibitoren
30 sind z.B. Silikone. Stabilisatoren sind z.B. polyvalente Metallverbindungen wie Zinkoxid, Zinkchlorid oder Zinksulfat.

Das Maximum des Verlustfaktors $\tan \delta$ liegt bei erfindungsgemäßen Antidröhnmassen vorzugsweise im Bereich von -30 bis 60°C. Im Falle der Verwendung von Kern-Schale-Partikeln oder von anderen Partikeln mit mehrphasiger Partikelstruktur, wobei die verschiedenen Polymerphasen unterschiedliche Glasübergangstemperaturen haben, gibt es in der Regel mindestens zwei Maxima des Verlustfaktors bei mindestens zwei verschiedenen Temperaturen. In diesem Fall liegen vorzugsweise alle Maxima des Verlustfaktors im Bereich von -30 bis 60 °C.
40

Gegenstand der Erfindung ist auch ein Verfahren zur Dämpfung von Vibrationen oder Schwingungen von Bauteilen von Fahrzeugen, wobei

- (1) eine oben näher beschriebene Antidröhnmasse mit einem Gehalt an einer erfindungsgemäßen Polymerdispersion zur Verfügung gestellt wird, und
 (2) die Antidröhnmasse auf ein Bauteil eines Fahrzeuges aufgebracht und getrocknet wird.

5 Das Aufbringen kann auf übliche Art erfolgen, z.B. durch Streichen, Rollen oder Sprühen. Die aufgebrachte Menge ist vorzugsweise von 1 bis 7 kg/m² oder von 2 bis 6 kg/m² nach Trocknen. Das Trocknen kann bei Umgebungstemperatur oder vorzugsweise durch Anwendung von Wärme erfolgen. Die Trocknungstemperaturen sind vorzugsweise von 80 bis 210°C oder von 90 bis 180 °C oder von 120 bis 170 °C.

10

Die Antidröhnmasse kann beispielsweise angewendet werden in Fahrzeugen aller Art, insbesondere Straßenkraftfahrzeugen, Automobilen, Schienenfahrzeugen aber auch in Schiffen, Flugzeugen, elektrischen Maschinen, Baumaschinen und Gebäuden.

15 Die erfindungsgemäß in Antidröhnmassen verwendeten Polymerdispersionen haben gute anwendungstechnische Eigenschaften hinsichtlich guter Auftragbarkeit und guten schwingungsdämpfenden Eigenschaften.

Beispiele

20

Einsatzstoffe:

- SK1: Schutzkolloid 1; Pflropfcopolymer mit einer Hauptkette (40 Gew.-Teile) aus Polyethylenglykol eines mittleren Molekulargewichts von ca. 6000 (berechnet aus der OH-Zahl nach DIN53240) und Seitenketten (60 Gew.-Teile) aus Polyvinylacetat
- 25 SK2: Schutzkolloid 2; Pflropfcopolymer mit einer Hauptkette (30 Gew.-Teile) aus Polyethylenglykol eines mittleren Molekulargewichts von ca. 6000 (berechnet aus der OH-Zahl nach DIN53240) und Seitenketten (70 Gew.-Teile) aus Polyvinylacetat
- SK3: Schutzkolloid 3; Pflropfcopolymer mit einer Hauptkette (60 Gew.-Teile) aus Polyethylenglykol eines mittleren Molekulargewichts von ca. 6000 (berechnet aus der OH-Zahl nach
- 30 SK4: Schutzkolloid 4; Pflropfcopolymer mit einer Hauptkette (80 Gew.-Teile) aus Polyethylenglykol eines mittleren Molekulargewichts von ca. 6000 (berechnet aus der OH-Zahl nach DIN53240) und Seitenketten (20 Gew.-Teile) aus Polyvinylacetat
- SK5: Schutzkolloid 5; Sokalan® CP10, 45%ige wässrige Lösung von Natriumpolyacrylat
- 35 SK6: Schutzkolloid 6; Acrodur® 950L, formaldehydfreie, wässrige Harzlösung von ca. 50 % Feststoffgehalt aus modifizierter Polyacrylsäure und einem mehrwertigen Alkohol
- PEG Polyethylenglykol
 VAc Vinylacetat
 Rongalit ® C Reduktionsmittel; Sulfinssäurederivat
- 40 Disponil® FES77 Fettalkoholethersulfat, Natriumsalz (32-34%ige wässrige Lösung)
 Dowfax® 2A1 Alkyldiphenyloxiddisulfonat (45%ige wässrige Lösung)

Beispiel 1

In einem 2-Liter-Polymerisationsreaktor mit Ankerrührer und Heiz-/Kühleinrichtung wird ein Gemisch aus 180,00 g entionisiertem Wasser und 350g Schutzkolloid SK1 (20%ige Lösung in Wasser) unter Stickstoffatmosphäre auf 90 °C erhitzt. Dann wird bei vorgenannter Temperatur

5 eine Teilmenge von 17,59 g von Zulauf 1 und eine Teilmenge von 1,75 g von Zulauf 2 zugegeben. Zulauf 1 ist eine Monomermischung hergestellt aus

1,75 g tert.-Dodecylmercaptan

84,80 g n-Butylacrylat

10 263,45 g Methylacrylat

Zulauf 2 ist 17,50 g einer 10 Gew.-%igen wässrigen Lösung von tert-Butylhydroperoxid. Zulauf 3 ist 17,50 g einer 10 Gew.-%igen wässrigen Lösung von Rongalit ® C.

15 Nach 10 Minuten wird der Rest von Zulauf 1 über 4,0 Stunden gleichmäßig zudosiert. Gleichzeitig wird Zulauf 2 und 3 gestartet und über 4,0 Stunden gleichmäßig zudosiert. Nach Ende von Zulauf1 wird 30 min nachpolymerisiert. Danach werden 12,20 g Wasser zugeben und der pH-Wert auf ph=7 eingestellt.

20 Beispiel 2

Es wird eine Polymerdispersion hergestellt wie in Beispiel 1 mit dem Unterschied, dass Schutzkolloid SK2 verwendet wird anstelle von Schutzkolloid SK1.

Beispiel 3

25 Es wird eine Polymerdispersion hergestellt wie in Beispiel 1 mit dem Unterschied, dass Schutzkolloid SK3 verwendet wird anstelle von Schutzkolloid SK1.

Beispiel 4

30 Es wird eine Polymerdispersion hergestellt wie in Beispiel 1 mit dem Unterschied, dass Schutzkolloid SK4 verwendet wird anstelle von Schutzkolloid SK1.

Beispiel 5 (Vergleich)

Es wird eine Polymerdispersion hergestellt wie in Beispiel 1 mit dem Unterschied, dass 135 g Schutzkolloid SK5 verwendet wird anstelle von Schutzkolloid SK1.

35

Beispiel 6 (Vergleich)

Es wird eine Polymerdispersion hergestellt wie in Beispiel 1 mit dem Unterschied, dass 225g Schutzkolloid SK6 verwendet wird anstelle von Schutzkolloid SK1.

40 Beispiel 7 - Schutzkolloidfreie Version (Vergleich)

In einem 2-Liter-Polymerisationsreaktor mit Ankerrührer und Heiz-/Kühleinrichtung werden 115,00 g entionisiertes Wasser unter Stickstoffatmosphäre auf 55 °C erhitzt. Dann wird bei vor-

genannter Temperatur eine Teilmenge von 24 g von Zulauf 1 und eine Teilmenge von 1,75 g von Zulauf 2 und Zulauf 3 zugeben.

Zulauf 1 ist eine Emulsion hergestellt aus

- 5 114,00g entionisiertem Wasser
- 10,90g Disponil® FES77
- 1,94g Dowfax® 2A1
- 1,75 g tert.-Dodecylmercaptan
- 1,75 g Acrylsäure
- 10 84,80 g n-Butylacrylat
- 263,45 g Methylacrylat

Zulauf 2 ist 17,50 g einer 10 Gew.-%igen wässrigen Lösung von Wasserstoffperoxid. Zulauf 3 ist 17,50 g einer 10 Gew.-%igen wässrigen Ascorbinsäurelösung.

15

Nach 10 Minuten wird der Rest von Zulauf 1 über 4,0 Stunden gleichmäßig zudosiert. Gleichzeitig wird Zulauf 2 und 3 gestartet und über 4,0 Stunden gleichmäßig zudosiert. Nach Ende von Zulauf 1 wird 30 min nachpolymerisiert. Danach werden 12,2 g Wasser zugeben und der pH-Wert mit einer 10 %-igen Natriumhydroxidlösung über 30 Minuten eingestellt.

20

Beispiele für Antidrönmassen A1 bis A7

Es werden Antidrönmassen hergestellt aus

- 15,41 g Wasser
- 21,86 g Polymerdispersion gemäß Beispielen 1 bis 7
- 25 22,64 g Muskovitglimmer GH1 144
- 45,36 g Omyacarb® 20 BG (Kreide)

Anwendungstechnische Prüfungen

- 30 Zur Beurteilung des Schwingungsdämpfungsverhaltens wird der Verlustfaktor $\tan \delta$ bei 25°C gemessen wie in WO 2007/034933 beschrieben (analog ISO 6721-1 und ISO 6721-3). Hierzu wird ein Prüfkörper aus Stahlblech einer Größe von 30 x 300 x 1,6 mm mit der zu testenden Antidrönmasse beschichtet und getrocknet.

- 35 Die Beschichtungsmenge ist ca. 3,0 kg pro m².

Die Ergebnisse sind in Tabelle 1 aufgeführt.

Tabelle 1: Ergebnisse der Messung des Verlustfaktors $\tan \delta$

Beispiel	PEG/VAc-Verhältnis	Verlustfaktor tan delta
1	40/60	0,20
2	30/70	0,20
3	60/40	0,18
4	80/20	0,16
5	-	0,12
6	-	0,11
7	-	0,15

Die Ergebnisse zeigen, dass ein besonders hoher Verlustfaktor mit den Beispielen 1 und 2 erreicht wird und dass mit ionischen Schutzkolloiden, die nicht auf PEG/VAc beruhen, niedrigere

5 Verlustfaktoren erzielt werden.

Patentansprüche

1. Verwendung einer Polymerdispersion zur Herstellung von Antidröhnmassen, wobei die Polymerdispersion erhältlich ist durch Emulsionspolymerisation von radikalisch polymerisierbaren Monomeren in Gegenwart mindestens eines Schutzkolloids, welches ein amphiphiles Pfcopolymer ist.
5
2. Verwendung nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass das amphiphile Schutzkolloid eine Hauptkette mit wasserlöslichen Polyalkylenoxideinheiten und Seitenketten mit Polyvinylesterseinheiten aufweist.
10
3. Verwendung nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, dass das amphiphile Schutzkolloid einen durchschnittlichen Pfropfungsgrad von mindestens 0,05 Pfropfungsstellen pro 50 Alkylenoxideinheiten aufweist.
15
4. Verwendung nach dem vorherigen Anspruch, dadurch gekennzeichnet, dass das Verhältnis von Polyalkylenoxideinheiten zu Vinylesterseinheiten von 10/90 bis 80/20, vorzugsweise bis 50/50 beträgt.
20
5. Verwendung nach einem der vorherigen Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass das amphiphile Schutzkolloid
(A) von 10 bis 50 Gew.%, bezogen auf das Gesamtpolymer, an wasserlöslichen Polyalkylenoxiden als Hauptkette und
(B) von 50 bis 90 Gew.%, bezogen auf das Gesamtpolymer, an Seitenketten aufweist,
25 wobei die Seitenketten gebildet sind durch radikalische Polymerisation von
(B1) 70 bis 100 Gew.%, bezogen die Seitenketten, an Vinylestern, ausgewählt aus Vinylacetat, Vinylpropionat und deren Gemisch und
(B2) 0 bis 30 Gew.%, bezogen die Seitenketten, an weiteren, ethylenisch ungesättigten, radikalisch polymerisierbaren Monomeren.
30
6. Verwendung nach einem der vorherigen Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass das amphiphile Schutzkolloid eine Hauptkette mit Polyethylenoxideinheiten und Seitenketten mit Polyvinylacetateinheiten aufweist.
- 35 7. Verwendung nach einem der vorherigen Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass die Glasübergangstemperatur des durch Emulsionspolymerisation hergestellten Polymers im Bereich von -60 °C bis kleiner oder gleich 70 °C liegt.
- 40 8. Verwendung nach einem der vorherigen Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass das durch Emulsionspolymerisation hergestellte Polymer zu mindestens 60 Gew.-% aufgebaut ist aus Hauptmonomeren, welche ausgewählt sind aus C1 bis C20 Alkyl(meth)acrylaten, Vinylestern von bis zu 20 C-Atome enthaltenden Carbonsäuren, Vinylaromaten mit bis zu 20 C-Atomen, ethylenisch ungesättigten Nitrilen, Vinylhalogeniden, Vinylethern von 1 bis 10

C Atome enthaltenden Alkoholen, aliphatischen Kohlenwasserstoffen mit 2 bis 8 C Atomen und ein oder zwei Doppelbindungen oder Mischungen dieser Monomeren.

- 5 9. Verwendung gemäß dem vorhergehenden Anspruch, dadurch gekennzeichnet, dass das Polymer zu mindestens 60 Gew. % aus C₁ bis C₁₀ Alkyl(meth)acrylaten aufgebaut ist.
- 10 10. Verwendung nach einem der vorherigen Ansprüche dadurch gekennzeichnet, dass das Polymer eine Kern-Schale Morphologie aufweist oder durch mindestens zweistufige Polymerisation herstellbar ist, wobei die Glasübergangstemperatur des den Kern bildenden Polymers um mindestens 10°C verschieden ist von der Glasübergangstemperatur des die Schale bildenden Polymers, bzw. wobei die Glasübergangstemperatur des bei der ersten Polymerisationsstufe entstehenden Polymers von der Glasübergangstemperatur des bei der zweiten Polymerisationsstufe entstehenden Polymers um mindestens 10°C verschieden ist.
- 15 11. Verwendung nach einem der vorherigen Ansprüche zur Schwingungsdämpfung von Karosserieteilen eines Fahrzeugs.
- 20 12. Antidröhnmasse, enthaltend
(a) eine Polymerdispersion, enthaltend mindestens ein durch Emulsionspolymerisation von radikalisch polymerisierbaren Monomeren erhältliches, in Wasser dispergiertes Polymer und mindestens ein Schutzkolloid, welches ein amphiphiles Pfcopolymer ist; und
(b) anorganische Füllstoffe.
- 25 13. Antidröhnmasse gemäß dem vorhergehenden Anspruch, enthaltend
(a) 5 bis 20 Gew.% Feststoff der Polymerdispersion,
(b) 40 bis 80 Gew.% anorganische Füllstoffe,
(c) 10 bis 40 Gew.% Wasser und
(d) 0 bis 10 Gew.% Hilfsstoffe.
- 30 14. Antidröhnmasse nach einem der beiden vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass die anorganischen Füllstoffe ausgewählt sind aus Kaolin, Kreide, Mikrodolomit, Quarzmehl und Glimmer und die Hilfsstoffe zu mindestens 0,1 Gew.% eingesetzt werden und ausgewählt sind aus Verdickungsmitteln, Harzen, Weichmachern und Dispergiermitteln.
- 35 15. Verfahren zur Dämpfung von Vibrationen oder Schwingungen von Bauteilen von Fahrzeugen, wobei
(1) eine Antidröhnmasse mit einem Gehalt an einer Polymerdispersion mit den in den Ansprüchen 1 bis 10 genannten Merkmalen oder eine Antidröhnmasse gemäß den Ansprüchen 12 bis 14 zur Verfügung gestellt wird, und
40 (2) die Antidröhnmasse auf ein Bauteil eines Fahrzeuges aufgebracht und getrocknet wird.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No
PCT/EP2011/062450

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
 INV. B60R13/08 B61D17/18 F16F7/00 G10K11/16 G10K11/162
 G10K15/00 C08F2/20 C08F2/22 C08F220/10 C08K3/00
 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)
 B60R B61D F16F G10K C08F C08K

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.
Y	US 2009/286933 A1 (NAGAISHI DAI [JP] ET AL) 19 November 2009 (2009-11-19) paragraphs [0005], [0047], [0132], [0150] -----	11,15
Y	JP 2008 133357 A (DAINIPPON INK & CHEMICALS) 12 June 2008 (2008-06-12) paragraph [0051] -----	11,15
X	WO 2006/069689 A1 (BASF AG [DE]; WEBER MANFRED [DE]; WEISS AXEL [DE]; SCHUPP EBERHARD [DE]) 6 July 2006 (2006-07-06) page 20, line 41, paragraphs 115,173,178; examples 1,2,6-9,12-16 -----	1-10, 12-14
Y		11,15

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 11 October 2011	Date of mailing of the international search report 18/10/2011
--	--

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 Gold, Josef
--	---------------------------------------

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International application No

PCT/EP2011/062450

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date	
US 2009286933	A1	19-11-2009	JP 2009062507 A	26-03-2009
			WO 2009057786 A1	07-05-2009

JP 2008133357	A	12-06-2008	NONE	

WO 2006069689	A1	06-07-2006	DE 102004063004 A1	13-07-2006
			EP 1831451 A1	12-09-2007
			US 2010041291 A1	18-02-2010

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen
PCT/EP2011/062450

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES					
INV.	B60R13/08	B61D17/18	F16F7/00	G10K11/16	G10K11/162
	G10K15/00	C08F2/20	C08F2/22	C08F220/10	C08K3/00
ADD.					
Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPC) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPC					

B. RECHERCHIERTE GEBIETE
Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) B60R B61D F16F G10K C08F C08K

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.
Y	US 2009/286933 A1 (NAGAISHI DAI [JP] ET AL) 19. November 2009 (2009-11-19) Absätze [0005], [0047], [0132], [0150] -----	11,15
Y	JP 2008 133357 A (DAINIPPON INK & CHEMICALS) 12. Juni 2008 (2008-06-12) Absatz [0051] -----	11,15
X	WO 2006/069689 A1 (BASF AG [DE]; WEBER MANFRED [DE]; WEISS AXEL [DE]; SCHUPP EBERHARD [DE]) 6. Juli 2006 (2006-07-06) Seite 20, Zeile 41, Absätze 115,173,178; Beispiele 1,2,6-9,12-16 -----	1-10, 12-14
Y		11,15

Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen 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
11. Oktober 2011	18/10/2011

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 Gold, Josef
--	--

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2011/062450

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
US 2009286933 A1	19-11-2009	JP 2009062507 A WO 2009057786 A1	26-03-2009 07-05-2009

JP 2008133357 A	12-06-2008	KEINE	

WO 2006069689 A1	06-07-2006	DE 102004063004 A1 EP 1831451 A1 US 2010041291 A1	13-07-2006 12-09-2007 18-02-2010
