WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM Internationales Büro



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

(51) Internationale Patentklassifikation 5:

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer:

WO 92/22506

C02F 3/12, 3/30

A1

(43) Internationales

Veröffentlichungsdatum:

23. Dezember 1992 (23.12.92)

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/DE92/00485

(22) Internationales Anmeldedatum:

9. Juni 1992 (09.06.92)

(30) Prioritätsdaten:

DE 14. Juni 1991 (14.06.91) P 41 19 718.6 P 41 38 695.7 25. November 1991 (25.11.91) DE 11. Dezember 1991 (11.12.91) DE P 41 40 877.2 G 92 05 523.0 U 23. April 1992 (23.04.92)

(71)(72) Anmelder und Erfinder: SONNENREIN, Uwe [DE/ DE]; Paulusstraße 10, D-4795 Delbrück (DE).

(74) Anwalt: SCHIRMER, Siegfried; Osningstraße 10, D-4800 Bielefeld 1 (DE).

(81) Bestimmungsstaaten: AT (europäisches Patent), AU, BE (europäisches Patent), BG, BR, CA, CH (europäisches Patent), CS, DE (europäisches Patent), DK (europäisches Patent), ES (europäisches Patent), FI, FR (europäisches Patent), GB (europäisches Patent), GR (europäisches Patent), HU, IT (europäisches Patent), JP, KP, KR, LU (europäisches Patent), MC (europäisches Patent) tent), NL (europäisches Patent), NO, PL, RO, RU, SE (europäisches Patent), US.

Veröffentlicht

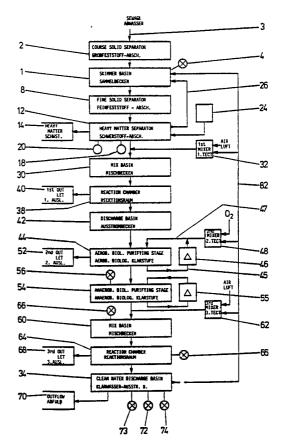
Mit internationalem Recherchenbericht.

(54) Title: PROCESS AND DEVICE FOR PURIFYING SEWAGE

(54) Bezeichnung: VERFAHREN UND VORRICHTUNG ZUR KLÄRUNG VON ABWASSER

(57) Abstract

Sewage is purified in a continuous cycle through several treatment stages in which the cycle is regulated by a process control device and monitored by sensors. The treatment takes place in physical preparation stages (8, 12), pre-flotation stages (30, 38), two-step biological clarifying stages (44, 54) and a post-flotation stage (60, 64). There are gas-water mixers (32, 48, 62) in the preflottation and biological clarifying stages and solid foam separators with outlet channels (40, 52, 68) in the pre-flotation, biological clarifying and post-flotation stages. Clean water from the clean water discharge tank (34) is supplied via the gas-water mixers (32, 48, 62) and a clean water return line (82) to the individual stages. The process is also suitable for use in a compact, transportable device.



Die Klärung von Abwasser erfolgt in einem kontinuierlichen Durchlauf durch mehrere Behandlungsstufen, wobei der Durchlauf durch eine Prozeßsteuereinrichtung geregelt und durch Sensoren überwacht wird. Die Behandlung erfolgt in physikalischen Aufbereitungsstufen (8, 12), in Vorflotationsstufen (30, 38), in zweistufigen biologischen Klärstufen (44, 54) und einer Nachflotationsstufe (60, 64). Den Vorflotations- und biologischen Klärstufen sind jeweils Gas-Wasser-Mischer (32, 48, 62) und den Vorflotationsstufen, den biologischen Klärstufen und der Nachflotationsstufe Feststoffschaum-Abscheider mit Auslaufrinnen (40, 52, 68) zugeordnet. Über die Gas-Wasser-Mischer (32, 48, 62) und eine Klarwasser-Rückführleitung (82) wird den einzelnen Stufen Klarwasser aus dem Klarwasser-Austrittsbecken (34) zugeführt. Das Verfahren ist auch für den Einsatz in einer transportablen Vorrichtung in Kompaktbauweise geeignet.

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Code, die zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AT AU BB BE BF BG BJ BR CA CF CG CH CI CM CS DE*	Österreich Australien Barbados Belgien Burkina Faso Bulgarien Benin Brasilien Kanada Zentrale Afrikanische Republik Kongo Schweiz Cöte d'Ivoire Kannerun Tschechoslowakei Deutschland	FI FR GA GB GN GR HU IE IT JP KP KR LI LK LU MC	Finnland Frankreich Gabon Vereinigtes Königreich Guinea Griechenland Ungarn Irland Italien Japan Demokratische Volksrepublik Korea Republik Korea Liechtenstein Sri Lanka Luxemburg Monaco Madagaskar	MN MR MW NL NO PL RO RU SD SE SN SU TD TG US	Mongolei Mauritanien Malawi Niederlande Norwegen Polen Rumänien Russische Föderation Sudan Schweden Senegal Soviet Union Tschad Togo Vereinigte Staaten von Amerika
DK ES	Dänemark Spanien	ML	Mali		

Verfahren und Vorrichtung zur Klärung von Abwasser

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Klärung von beliebigem Abwasser, welches abbaubare Stoffe enthält, durch eine kontinuierliche Behandlung des Abwassers in mit zugeordneten Feststoff-Abscheidern versehene physikalischen Aufbereitungsstufen in Form eines Grobfeststoff- und eines Feinfeststoff-Abscheiders sowie einem nachgeschalteten Schwerstoff-Abscheider mit anschließenden Flotationsstufen, aus denen der unter Einsatz von Gas-Wasser-Mischern entstandene Feststoffschaum ausgeschieden wird sowie eine Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens und eine Vorrichtung zur Belüftung des Abwassers.

5

10

Die bekannten Verfahren zur Klärung von Abwasser werden bei Anwendung von mehreren Klärverfahren in Folge 15 überwiegend in stationären Anlagen durchgeführt. Ihre bauliche Gestaltung ist aufwendig und platzintensiv sowie an gleichbleibende Abwasserinhaltsstoffe und -mengen gebunden. Bei transportablen Vorrichtungen steht im allgemeinen eine Filtertechnik im Vordergrund, 20 neben der entweder eine biologische oder eine chemische Behandlung vorgesehen ist. Damit wird das Anwendungsgebiet auf eine Abwasserart beschränkt. Jede Filtertechnik einzeln oder schwerpunktmäßig betrieben führt zur Verstärkung der Verunreinigung im vernachlässigten Be-25 reich. Die physikalischen Filtertechniken lösen durch Abrieb oder Turbulenzen zusätzliche Materialien im Wasser. Die biologischen Klärstufen führen zu steigen-

5

20

25

30

- 2 -

der physikalischer Verunreinigung des Wassers mit Feststoffen in Form von toter und lebender Materie wie Bioschlamm, Pilzen und Schmarotzern. Die chemische Klärung über Beimengungen führt bei vorheriger weitestgehender Elimination aller anderen Verunreinigungs-Materialien zu einem übermäßigen Anfall von Sondermüll.

Jedes Verfahren für sich kommt in bestimmten Anwendungsbereichen, gezielt für bestimmte Abwasser eingesetzt und bedarfsgerecht betrieben, zu guten Leistungen. Eine zufriedenstellende und den Vorschriften für
Vorflutereinleitung des gereinigten Abwassers entsprechende Gesamtklärung, insbesondere für unterschiedliche
Abwasseranforderungen, ist damit jedoch nicht erreichbar.

Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren zur Klärung von beliebigem Abwasser zu beschreiben, das als Serienprodukt gefertigt für den Einsatz in einer transportablen Vorrichtung in Kompaktbauweise oder für den stationären Einsatz in Modulbauweise geeignet ist und dabei eine übergreifende Prozeßsteuerung gestattet, die die einzelnen Klärverfahren bei schwankenden Abwassermengen und sich ändernden Abwasserinhaltsstoffen den neuen Bedingungen selbständig anpaßt.

Diese Aufgabe wird erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß das Abwasser einer aeroben und einer nachgeschalteten anaeroben biologischen Behandlung unterworfen wird mit einer mehrfachen Umwälzung in jeder einzelnen Klärstufe, wobei das aus der aeroben biologischen Klärstufe

5

10

15

20

25

30

- 3 -

abgesaugte Abwasser zusammen mit einer aus dem zugeordneten Gas-Wasser-Mischer zugeführten Mischung aus technischem Sauerstoff und Klarwasser wieder in die aerobe biologische Klärstufe zurückgeführt wird und der Durchlauf des Abwassers durch die einzelnen Behandlungsstufen über Sensoren überwacht wird und die ermittelten Werte einer Prozeßsteuereinrichtung zur Verarbeitung mit anschließender Regelung des Durchlaufes zugeführt werden. Bei einer bevorzugten Ausbildung der Vorrichtung sind die Gas-Wasser-Mischer an eine von einem Klarwasser-Ausströmbecken zum Sammelbecken führende Klarwasser-Rückleitung als Bypaß angeschlossen. Vorteilhafterweise besteht der Feinfeststoff-Abscheider aus einer in einem zylinderförmigen Rohr rotierenden Spiralbürste mit einer in Gegenstromrichtung des durchfließenden Abwassers enger werdenden Steigung der Spiralwindungen, wobei die Wandung des Rohrs mit einer Vielzahl von rasterförmig angeordneten Löchern und Durchbrüchen versehen ist. In Ausgestaltung der Erfindung ist die aerobe biologische Klärstufe aus einem senkrecht stehenden zylinderförmigen geschlossenen Hohlkörper gebildet, der mit einem Abwasserzulauf im Bodenbereich, einem Wasserablauf im Deckel und einem den oberen Bereich des Hohlkörpers mit dem Bodenbereich verbindenden Bypaß versehen ist. Nach einer weiteren Ausbildung der Erfindung dient zur Belüftung des Abwassers eine Vorrichtung, die in einem geschlossenen Gefäß einem oberen Zulauf für ein leichtes Medium, einen unteren Zulauf für eine Mischflüssigkeit und eine Zuleitung für das Abwasser mit einem Düsenkörper aufweist, dessen Düsenkopf Verbindung zum leichten Medium hat, wobei der zylinderförmige Düsenkörper mit einer axialen Bohrung aus einem Düsenfuß, einem mit ihm verbundenen Düsenrumpf und einem aufgesetzten Düsenkopf besteht, wobei zwischen dem oben offenen Düsenkopf und dem Düsenrumpf eine ringförmige Prallkammer gebildet ist, von der eine ringförmige Düse mit kegelstumpfmantelförmig gestaltetem und in der Breite einstellbaren Düsenspalt in den Düsenaustrittsraum führt.

10

5

Weitere Merkmale der Erfindung sind in den Unteransprüchen aufgezeigt.

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren arbeitende
Vorrichtung erlaubt eine Protokollierung der Überwachungsdaten und ermöglicht über Datenspeicherung,
-auswertung und -fernübertragung eine lückenlose Betriebskontrolle. Die erforderlichen Chemikalien lassen
sich dosiert und gezielt einsetzen, und der dadurch
evtl. anfallende Sondermüll-Schlamm kann separat abgeschöpft werden. Die Betriebskosten sind bei dem erfindungsgemäßen Verfahren niedrig, da das Verfahren wartungsarm abläuft und alle Komponenten verschleißarm
bzw. verschleißfrei sind.

25

Der Funktionsablauf des Verfahrens und Ausführungsbeispiele der Vorrichtung sind in der Zeichnung dargestellt und werden nachfolgend näher beschrieben. Es zeigen:

30

Fig. 1 eine schematische Anordnung einer transportablen Vorrichtung in Kompaktbauweise;

- 5 -

	Fig. 2	ein schematisches Fließbild des erfindungs- gemäßen Verfahrens;
5	Fig. 3	einen Längsschnitt durch einen Feinfest- stoff-Abscheider in schematischer Darstellung
	Fig. 4	einen Längsschnitt durch eine aerobe biolo- gische Klärstufe in schematischer Darstellung
10	Fig. 5	eine vereinfachte Darstellung einer Belüf- tungsvorrichtung;
15	Fig. 6	einen Längsschnitt durch eine Belüftungs- vorrichtung und
13	Fig. 7	eine vergrößerte Darstellung des Punktes A aus Fig. 6.
	Dan in Ei	A demonstration in the state of

Der in Fig. 1 dargestellten Kompaktanlage ist ein

Sammelbecken 1 mit einem Fassungsvermögen von beispielsweise 30 m³ mit einem Grobfeststoff-Abscheider 2 vorgeschaltet. Das zu klärende Abwasser wird dem Grobfeststoff-Abscheider 2 durch eine Sammelleitung 3 zugeführt. Der Grobfeststoff-Abscheider 2 ist zweckmäßigerweise mit einem 3 bis 5 mm-Raster ausgerüstet. Ein
Sensor 4 liefert Meßwerte über den Wasserstand im
Sammelbecken 1 an eine Prozeßsteuereinrichtung 22, und
eine Pumpe 5 fördert das Abwasser durch eine Leitung 6
zum Feinfeststoff-Abscheider 8 mit einem 1 bis 2 mmRaster, dem 1. Bereich der Kompaktanlage. Von hier

10

15

20

25

30

gelangt das von den groben Bestandteilen getrennte Abwasser in ein Schwerstoff-Abscheidebecken 12, wo die Schwerstoffe < 1 bis 2 mm und schwerer als Wasser in einen Schwerstoff-Schacht 14 absinken, aus dem sie in regelmäßigen Zeitabständen manuell oder prozeßgesteuert über ein Ventil 16 abgelassen werden. Ein Wasserstandsmesser 18 und ein pH-Wert-Messer 20 überwachen den Wasserpegel und die Wasserstoffionenkonzentration im Schwerstoff-Abscheidebecken 12 kontinuierlich und liefern die Werte der Prozeßsteuereinrichtung 22, welche diese und weitere Meßwerte protokolliert und verarbeitet. Ein Kalk- und Säuredosierer 24 leitet entsprechende von der Prozeßsteuereinrichtung 22 ermittelte Stoffmengen in das physikalisch aufbereitete Abwasser. Ein Überlaufrohr 26 leitet überschüssiges Abwasser zurück in das Sammelbecken 1.

Das Abwasser wird vom Schwerstoff-Abscheidebecken 12 mittels Rohrleitung 28 in ein Mischbecken 30 der Vorflotation geleitet. Kurz vor Einleitung in das Mischbecken 30 wird luftangereichertes Wasser von einem 1. Gas-Wasser-Mischer 32, im folgenden "Tector" genannt, dem Abwasser beigemengt. Der Tector 32 arbeitet im Bypaß-Prinzip und bezieht das Mischwasser aus einem Klarwasser-Ausströmbecken 34 der Nachflotation und die Luft aus einem Kompressor 36. Das mit Luftbläschen angereicherte Wasser durchströmt einen Reaktionsraum 38. Hierbei bilden sich Feststoffschaum-Abscheidungen an der Oberfläche, die prozeßgesteuert in bestimmten Zeitabständen mit Hilfe eines Abstreifers in eine

PCT/DE92/00485

- 7 -

WO 92/22506

5

10 -

15

20

25

30

1. Auslaufrinne 40 geschoben werden. Über ein Ausströmbecken 42 der Vorflotation wird das Abwasser in eine aerobe biologische Klärstufe 44 geleitet. Das Abwasser ist an dieser Stelle schon von 95 - 99 % aller Feststoffe gereinigt, so daß im wesentlichen nur noch die im Wasser gelösten Stoffe zu den biologischen Klärstufen gelangen. Die Arbeitseffektivität der biologischen Klärstufen wird durch die gründliche physikalische Vorreinigung um ein Vielfaches gesteigert. In der als Wälzbett-Filter ausgelegten aeroben biologischen Klärstufe 44 wird das Abwasser ständig durch ein Rohrsystem 45 abgesaugt, über eine Pumpe 46 und ein Rohrsystem 47 der Klärstufe 44 wieder zugeführt und dabei laufend durch einen 2. Tector 48 mit technischem Sauerstoff aus Sauerstoff-Flaschen 50 und Mischwasser aus dem Klarwasser-Ausströmbecken 34 der Nachflotation versorgt. Das Abwasser kann bis zu zehnmal pro Stunde umgewälzt werden und erreicht dabei eine regelbar hohe Sauerstoff-Anreicherung bis zu einem Vielfachen der normalen Sättigung. Sämtliche Tectoren werden, wie vorstehend aufgezeigt, im Bypaß betrieben, um die Entspannungsventile in störungsarmem Betrieb zu halten. Die in der aeroben biologischen Klärstufe 44 befindliche tote bakterielle Masse wird als Feststoffschaum-Abscheidung an der Oberfläche gesammelt und prozeßgesteuert in bestimmten Zeitabständen mit Hilfe eines Abstreifers, vorteilhaft in Form eines Kettenabstreifers, in eine zweite Auslaufrinne 52 geschoben. Das Abwasser wird nun durch einen Überlauf aus der aeroben biologischen Klärstufe 44 in eine anaerobe biologische Klär-

PCT/DE92/00485

stufe 54 geleitet. In dieser Klärstufe erfolgt durch eine Pumpe 55 eine laufende Umwälzung des Klärwassers und eine Kontrolle des Sauerstoffgehalts durch einen Sensor 56.

5

10

15

20

25

Das Abwasser gelangt nach einer Behandlung in der anaeroben biologischen Klärstufe 54 über eine Rohrleitung 58 in ein Mischbecken 60 der Nachflotation. Kurz vor Einlauf in das Mischbecken 60 wird durch einen 3. Tector 62 ein Klarwasser-Luftgemisch dem Abwasser zugesetzt. Anschließend gelangt das Abwasser in einen Reaktionsraum 64 der Nachflotation, in dem an der Oberfläche wieder eine Feststoffschaum-Abscheidung erfolgt. Ein Sensor 66 überwacht den Wasserstand. In bestimmten Zeitabständen befördert ein Abstreifer prozeßgesteuert die Feststoffschaum-Abscheidung in eine 3. Auslaufrinne 68. Vom Reaktionsraum 64 gelangt das gereinigte Abwasser in das Klarwasser-Ausströmbekken 34 der Nachflotation, wo ein Sensor 72 für den pH-Wert die Wasserstoffionenkonzentration und weitere Sensoren 73 und 74 den Sauerstoffgehalt und die Wassertemperatur überwachen. Ein Niveauregler 76 läßt das gereinigte Wasser in eine Rohrleitung 70 abfließen oder über ein Ventil 78 in das Sammelbecken 1 zurückfließen, wobei für die Gas-Wasser-Mischer 32, 48 und 62 (Tectoren 1 bis 3) eine entsprechende Menge gereinigtes Wasser als Mischwasser abgezweigt wird. Durch prozeßgesteuerte Heizstäbe 80 wird die Temperatur der Klärstufen 44 und 54 konstant gehalten.

- 9 -

Die Prozeßsteuereinrichtung 22 überwacht und protokolliert sämtliche Meßwerte wie Wasserstand, Sauerstoff, pH-Werte, Temperatur, steuert ferner die einzelnen Funktionen der Pumpen, der Kalk- und Säure-Dosierer, die Sauerstoffdosierung, die Schaltung der Ventile, Tectoren, Abstreifer für die Feststroffschäume und Abfallmassen für den Betriebsablauf, und löst bei Störungen Alarm aus und verhindert im Alarmfall das Austreten von eventuell nicht ausreichend geklärtem Wasser.

Der Feinfeststoff-Abscheider 8 besteht nach Fig. 3 im wesentlichen aus einer drehbaren Wendelbürste 11, die in einem zylinderförmigen Rohr 9 konzentrisch gelagert ist. Die Wendelbürste 11 weist eine von ihrem unteren freien Ende beginnende und nach ihrem anderen Ende, an dem ein Antriebsmotor 19 mit Getriebe angeordnet ist, abnehmende Steigung auf, d. h. die Windungen der Wendel der Bürste 11 werden nach ihrem oberen Ende hin kontinuierlich enger. Die Wandung des zylinderförmigen Rohres 9 ist mit einer Vielzahl von rasterförmig angeordneten Löchern und Durchbrüchen (nicht dargestellt) versehen, deren Öffnungsflächen an die maximale Teilchengröße der abzuscheidenden Feststoffe angepaßt ist.

25

30

5

10

15

20

Das Rohr 9 ist konzentrisch in einem Mantelrohr 13 angeordnet, das im mittleren Bereich seiner Länge einen Wasserzulaufkasten 21 mit einem Wasserzulaufrohr 15 für das zu klärende Abwasser aufweist. Das Wasserzulaufrohr 15 ist mit dem Grobfeststoff-Abscheider 2 verbunden.

10

15

20

25

30

Der Durchmesser des Mantelrohrs 13 ist so gewählt, daß der Abstand zur Außenfläche des inneren Rohrs 9 mit den Löchern und Durchbrüchen eine sichere Rundumverteilung des über den Wasserzulaufkasten 21 zugeführten Abwassers gestattet. Der Raum 27 zwischen dem inneren Rohr 9 und dem Mantelrohr 13 ist am unteren Ende 23 abgedichtet, während das innere Rohr 9 am unteren Ende offen ist und als Wasseraustritt 25 dient. Im oberen Bereich des inneren Rohres 9 und des Mantelrohres 13 ist an einer Seite ein Schlammausgang 17 vorgesehen.

Das zu klärende Abwasser wird durch das Wasserzulaufrohr 15 und den Wasserzulaufkasten 21 dem Zwischenraum 27 zwischen dem Mantelrohr 13 und dem Rohr 9 mit den rasterförmig angeordneten Löchern und Durchbrüchen zugeführt. Das Abwasser tritt durch die Löcher und Durchbrüche des Rohres 9 in den Bereich der durch den Antriebsmotor 19 angetriebenen und rotierenden Wendelbürste 11. Während das Wasser in Richtung auf das untere freie Ende des Rohres 9 zum Wasseraustritt 25 abfließt, werden die Feststoffe, insbesondere die Feinstoffe, von den Wendelwindungen der Wendelbürste 11 festgehalten und durch ihre immer enger werdende Steigung nach oben transportiert. Durch die nach oben in Richtung auf den Schlammausgang 27 zunehmende Feststoffmenge zwischen den Wendelwindungen und den dabei kleiner werdenden Raum werden die Feststoffe komprimiert und verdichtet über den Schlammausgang 27 ausgeworfen. Die Wendelbürste 11 hat durch ihre Rotation einen selbstreinigenden Effekt. Durch den Unterwas-

- 11 -

serbetrieb werden die Feststoffe schonend ausgetragen. Der Abrieb der Wendelbürste 11 ist geringer als bei Durchflußbetrieb.

Die aerobe biologische Klärstufe 44 ist nach Fig. 4 aus einem senkrecht stehenden zylinderförmigen geschlossenen Hohlkörper 31 gebildet, der mit einem Abwasserzulauf 33 im Bodenbereich 35, einem Wasserablauf 37 im Deckel 39 und einem den oberen Bereich 41 des Hohlkörpers 31 mit dem Bodenbereich 35 verbindenden Bypaß 43 versehen ist.

Der Hohlkörper 31 kann ein Zylinder mit kreisförmigem Querschnitt sein, der in seinem oberen Drittel oder Viertel im Querschnitt stark vergrößert ist, wobei der Übergang zum oberen Bereich 41 trichterförmig ausgebildet ist. Der Abwasserzulauf 33 mündet im Bodenbereich 35 in einen Druckausstromertopf 49, dessen Mantelfläche eine Mehrzahl von kleinen Austrittsöffnungen 51 aufweist. Der lichte Querschnitt des Rohres des Wasserzulaufs 33 ist größer als die Summe der Querschnittsflächen der Austrittsöffnungen 51.

15

20

25

30

Der den oberen Bereich 41 des Hohlkörpers 31 mit dem Bodenbereich 35 verbindende Bypaß 43 weist eine Umwälzpumpe 57 auf, die eine Abwasserumwälzung in Richtung des Pfeiles 63 bewirkt. Der Bypaßeingang 53 ist so angeordnet, daß er das Abwasser an der Übergangsstelle zum vergrößerten Querschnitt des oberen Bereichs 41 absaugt. Es sind mehrere Injektionsanschlüsse 59 am

5

10

15

20

25

30

- 12 -

Abwasserzulauf 33 und am Bypaß 43 vorgesehen, über die pH-Dosierungen, Luft, Sauerstoff oder sonstige spezielle Stoffe zugeführt werden können, deren Mengen durch eine Anzahl von Sensoren 65 computergesteuert bestimmt sind.

Im Hohlkörper 31 sind spezielle Feststoffe als Trägermaterial für Bakterienstämme eingebracht, die im Wasserfluß in Richtung des Pfeiles 67 schweben sollten. Die Bakterien haben auf der Feststoffoberfläche eine freie Entfaltungsmöglichkeit. Die vergrößerte Querschnittsfläche im oberen Bereich 41 sorgt für eine geringere Flußgeschwindigkeit, die durch den kürzeren Pfeil 69 symbolisiert ist. Die geringere Flußgeschwindigkeit ermöglicht eine Absenkung oder Rückhaltung der Feststoffe mit den Bakterien, die nicht durch den Wasserablauf 37 ausgeschwemmt, sondern durch den Bypaß 43 wieder in den Bodenbereich 35 zurückgeführt werden. Die auf dem Boden des Hohlkörpers 31 abgelagerten oder im Bodenbereich 35 angesammelten Feststoffe werden durch das aus dem Bypaß 43 und aus den Austrittsöffnungen 51 des Druckausstromertopfes 49 ausströmende Abwasser aufgewirbelt. Durch das Größenverhältnis der Austrittsöffnungen 51 zu der Durchflußöffnung des Rohres des Abwasserzulaufs 33 tritt das Abwasser aus den Austrittsöffnungen 51 unter Druck aus und kann am Boden abgelagerte Trägermaterialfeststoffe aufwirbeln und hochspülen. Die Temperatur des Abwassers wird durch Sensoren überwacht und durch computergesteuerte Heizeinrichtungen (nicht dargestellt) geregelt.

5

10

15

20

25

30

- 13 -

In einem senkrecht angeordneten und geschlossenen, zylinder- oder quaderförmigen Gefäß 101, vgl. Fig. 5, ist im Deckel 102 ein Zulauf 103 und im Boden 104 neben einem Ablauf 105 ein Zuleitungsrohr 106 vorgesehen, das bis in das obere Drittel des Gefäßes 101 reicht und einen im wesentlichen zylinderförmigen Düsenkörper 107 trägt. Die zu bearbeitende Flüssigkeit wird durch das Zuleitungsrohr 106 in den Düsenkörper 107 geleitet. Im oberen Bereich 108 des Gefäßes 101 befindet sich das leichtere Medium, das eine Flüssigkeit oder ein Gas sein kann und über den Zulauf 103 in der Arbeitsweise der Vorrichtung als Mischer zugeführt wird. Im unteren Bereich 109 des Gefäßes 101 sammelt sich die im Düsenkörper 107 behandelte Flüssigkeit, die durch den Ablauf 105 abgeleitet wird.

Der Niveaustand zwischen dem leichten Medium im Bereich 108 und dem schwereren Medium im Bereich 109 wird durch einen Niveaumelder 110 überwacht, der über eine nicht dargestellte Schaltelektronik die Zugabe des leichten Mediums regelt, um den Niveaustand zwischen einer Minimum-Marke 111 und einer Maximum-Marke 112 einzustellen.

Der zylinderförmige Düsenkörper 107 (Fig. 6) besteht aus einem Düsenfuß 116 und einem Düsenrumpf 118, die fest miteinander verbunden sind, und einem aufgeschraubten mehrteiligen Düsenkopf 120. Dieser zusammengesetzte Düsenkörper weist abgesehen von einer gewölbten Abschlußkappe 122 eine durchgehende axiale Bohrung 114 auf, die etwa dem Außendurchmesser des Zuleitungs-

10

15

20

25

30

rohres 106 entspricht, das im Bodenbereich des Düsenfußes 116 mit dem Düsenkörper 107 verbunden ist. Unmittelbar über dem Ende des Zuleitungsrohres 106 ist die Bohrung 114 durch eine erste Ringnut 124 vergrößert und bildet damit einen ersten Verteilraum. Die Abschlußkappe 122 liegt über einem kurzen Rohrstück 123, das mit der Oberkante der Ringnut 124 eine umlaufende Abreißkante liefert. Von der Ringnut 124 ausgehend verlaufen eine Mehrzahl von Bohrungen 126 in axialer Richtung des Düsenkörpers 107, die in einer langgestreckten zweiten Ringnut 127 im Düsenrumpf enden. An die zweite Ringnut 127 schließen sich eine Mehrzahl von Bohrungen 128 mit geringerem Durchmesser an, die damit weitere Abreißkanten bilden. Diese Bohrungen 128 münden in einer ringförmigen Prallkammer 129 im Düsenkopf 120. Die obere Kante der axialen Bohrung 114 des Düsenrumpfes 118 ist kegelstumpfmantelförmig gestaltet und bildet das Unterteil der Düse 130. Das Düsenoberteil 131 ist mit seinem Flansch 132 und einem breiten Gummiring 133 zwischen einer Düsenwange 134 und einer Verschraubungswange 135 eingespannt und bildet den Düsenkopf 120, der unter Zwischenlage eines Gummirings 136 mit rundem Querschnitt auf den Düsenrumpf 118 aufgeschraubt wird. Durch Anspannen der Verschraubungswange 135 wird die Soll-Öffnung des Düsenspalts 137 eingestellt. Der breite Gummiring 133 erlaubt eine elastische Vertikalbewegung des Düsenoberteils 131. Hierdurch wird eine Selbstreinigung des Düsenspalts 137 ermöglicht. Wenn sich ein Teil des Düsenspalts 137 verstopft, kann sich das Düsenoberteil 131 anheben und

5

10

15

20

25

30

- 15 -

die Düsenöffnung so erweitern, daß trotz Verschmutzung wieder die notwendige Medienmenge austreten kann und die Verschmutzung durch die erweiterte Düsenöffnung herausgespült wird. Nach Reinigung des Düsenspalts 137 stellt sich die ursprüngliche Weite durch die Federkraft des Gummirings 133 wieder ein.

Wie aus dem vergrößerten Ausschnitt in Fig. 7 ersichtlich ist, ist die Steigung der Flächen des Düsenspaltes 137 so gewählt, daß die Breite des Spaltes zur Spitze des Düsenoberteils 131 abnimmt. Außerdem ist die Kante des Düsenoberteils mit einer Abrißfase 138 ausgestattet. Auf diese Weise wird erreicht, daß der Strahl der Düse 130 die Form eines Kegelmantels einnimmt, der mit seiner Spitze auf einen auf der Mittelachse des Düsenkörpers 107 liegenden Punkt weist. In den als Düsenaustrittsraum 140 bezeichneten Teil der Bohrung 114 des Düsenrumpfes 118 ist eine Muffe 141 eingesetzt, deren unteres Ende verengt ausgebildet ist und dicht über einem oder mehreren Düsenausgängen 142 endet. In der Zeichnung ist aus Übersichtsgründen nur ein Düsenausgang 142 dargestellt. Es ist aber zweckmäßig, mehrere Ausgänge vorzusehen, um den Ablauf der Flüssigkeit nicht zu behindern. Die dem Zuleitungsrohr 106 im Eingang des Düsenfußes 116 gegenüberliegend angeordnete kugelkalottenförmige Abschlußkappe 122 sorgt am unteren Ende des Düsenablaufraums 143 durch ihre Kalottenform in Verbindung mit der konischen Verengung der Muffe 141 dafür, daß keine Mediumspritzer in den Düsenaustrittsraum 149 zurückspritzen.

. . .

10

15

20

25

30

Bei der Verwendung der Vorrichtung als Mischer wird die Flüssigkeit unter Druck über das Zuleitungsrohr 106 dem Düsenkörper 107 zugeführt und gelangt über die erste Ringnut 124, mehrere Bohrungen 126 in eine zweite Ringnut 127 und weitere Bohrungen 128 in eine ringförmige Prallkammer 129. Die genannten Ringnuten und Bohrungen sind aufeinanderfolgend im Mantel des Düsenkörpers 107 angeordnet. An den Übergangsstellen zwischen den Ringnuten und den Bohrungen sind Strömungsabreißkanten vorgesehen, die die Molekularstruktur der Flüssigkeit aufbrechen. Durch die mehrfache Passage der Abreißkanten vor dem Durchgang durch die Ringdüse ist die Flüssigkeit durch die gründliche Auflockerung der Molekularstruktur bestens auf die Aufgabe vorbereitet, im Düsenaustrittsraum andere Medienmoleküle aufzunehmen oder abzugeben.

An die ringförmige Prallkammer 129 schließt sich eine Ringdüse 130 an, deren Düsenspalt 137 zum Spaltende enger ausgebildet ist. Das Düsenoberteil 131 ist gegenüber dem Düsenunterteil verkürzt und mit einer Abreißfase versehen. Die Düse erzeugt einen auf den mittleren Bereich des Düsenaustrittraums 140 gerichteten kegelmantelförmigen Strahl, der aus den verschiedenen Richtungen kommend aufeinandertrifft. Durch diese Maßnahme wird praktisch etwa eine Verdoppelung der Aufprallgeschwindigkeit erzeugt. Hierbei wird durch den austretenden Strahl eine Sogwirkung in Richtung des Pfeils 144 erzeugt, wodurch ein leichteres Medium (Flüssigkeit oder Gas) über den oben offenen Düsenkopf 120 aus dem oberen Bereich 108 (Fig. 5) angesaugt, in das aus der Prallkammer 129 und der Düse 130 austretende Medium

5

10

15

20

25

30

- 17 -

gemischt, in Richtung auf den Düsenausgang 142 gedrückt und in den unteren Bereich 109 geleitet wird.

Bei der Verwendung der Vorrichtung zum Trennen von Flüssigkeiten unterschiedlicher Dichte oder von Gasen und Flüssigkeiten erfolgt der Betrieb durch Absaugen des schwereren Mediums am Ablauf 105 und des leichteren Mediums am Zulauf 103 (Fig. 5). Durch den im Düsenkörper 107 entstehenden Sog wird das zu trennende Medium über das Zuleitungsrohr 106 angesogen. Durch die ringförmige Düse 130 wird der kegelmantelförmige Strahl in dem Düsenaustrittsraum 140 erzeugt. Die hierbei wirksam werdende hohe Aufprallgeschwindigkeit und freiwerdende Energie erzeugt eine bis in die Molekularstruktur aufgebrochene Wolke des Mediums, die ein Absaugen der Teilchen mit geringerer Dichte aus dem Düsenkopf gegen die Richtung des Pfeiles 144 ermöglicht. Die Teilchen des schwereren Mediums folgen dem vom Düsenausgang 142 wirkenden Sog und gelangen in den unteren Bereich. Das Absaugen des leichteren und des schwereren Mediums aus dem oberen bzw. unteren Bereich 108 bzw. 109 wird durch den Niveaumelder 110 überwacht und so geregelt, daß der Pegel zwischen diesen Medien in den zulässigen Grenzen gehalten wird, die durch die Min. - und Max. - Marken 111 bzw. 112 angegeben sind.

Durch die Bypaßrückführung über die Klarwasser-Rückführleitung 82 des Klarwassers in den Klärprozeß läßt sich die Bläschengröße und -menge und damit die Flotation im Mischbecken 30 der Vorflotation, der aeroben biologischen Klärstufe 44 und dem Mischbecken 60 der Nachflotation regeln.

- Bezugszeichen

PCT/DE92/00485

Aufstellung der Bezugszeichen:

1	Sammelbecken
2	Grobfeststoff-Abscheider
3	Sammelleitung für Abwasser
4	Sensor
5	Pumpe
6	Leitung
8	Feinfeststoff-Abscheider
9	Rohr von 8
11	Wendelbürste
12	Schwerstoff-Abscheidebecke
13	Mantelrohr
14	Schwerstoff-Sammelschacht
15	Wasserzulaufrohr
16	Ventil
17	Schlammausgang
18	Wasserstandsmesser
19	Antriebsmotor
20	pH-Wert-Messer
21	Wasserzulaufkasten
22	Prozeßsteuereinrichtung
23	unteres Ende von 9 und 13
24	Kalk- u.Säuredosierer
25	Wasseraustritt
26	Rückführleitung
27	Zwischenraum
28	Rohrleitung

30	Mischbecken
31	Hohlkörper
32	Gas-Wasser-Mischer (1. Tector)
33	Abwasserzulauf
34	Klarwasser-Ausströmbecken
35	Bodenbereich
36	Komperessor
37	Wasserablauf
38	Reaktionsraum
39	Deckel
40	1. Auslaufrinne
41	oberer Bereich von 31
42	Ausströmbecken
43 .	Bypaß
44	aerobe biologische Klärstufe
45	Rohrsystem
46	Pumpe
47	Rohrsystem
48	Gas-Wasser-Mischer (2. Tector)
49	Druckausstromertopf
50	Sauerstoff-Flaschen
5 1	Austrittsöffnungen
52	2. Auslaufrinne
53	Eingang von 43
54	anaerobe biologische Klärstufe
55	Pumpe
56	Sensor
57	Pumpe
58	Rohrleitung
59	Injektionsanschlüsse
60	Mischbecken
6.1	Concon

```
Gas-Wasser-Mischer (3. Tector)
 62
 63
        Pfeil
 64
        Reaktionsraum
 65
        Sensor
 66
        Sensor
 67
        Pfeil
        3. Ablaufrinne
 68
        Pfeil
 69
 70
        Abflußleitung für Klarwasser
 72
        Sensor
 73
        Sensor
 74
        Sensor
76
        Niveauregler
78
        Ventil
        Heizstäbe
80
        Klarwasser-Rückführleitung
82
        quaderförmiges Gefäß
101
        Deckel
102
103
        Zulauf
        Boden
104
105
        Ablauf
        Zuleitungsrohr
106
107
        Düsenkörper
108
        oberer Bereich
        unterer Bereich
109
        Niveaumelder
110
        Min.-Marke
111
112
        Max.-Marke
114
        axiale Bohrung
        Düsenfuß
116
```

118	Düsenrumpf
120	Düsenrumpf
122	Abschlußkappe
123	kurzes Rohrstück
124	erste Ringnut
126.	Bohrungen
127	zweite Ringnut
128	Bohrungen
129	Prallkammer
130	Ringdüse
131	Düsenoberteil
132	Flansch
133	Gummiring breit
134	Düsenwange
135	Verschraubungswange
136	Gummiring schmal
137	Düsenspalt
138	Abrißfase
140	Düsenaustrittsraum
141	Muffe
142	Düsenausgang
143	Düsenablaufraum
144	Pfeil

- Patentansprüche -

. . .

10

15

20

Patentansprüche:

1. Verfahren zur Klärung von beliebigem Abwasser, welches abbaubare Stoffe enthält, durch eine kontinuierliche Behandlung des Abwassers in mit zugeordneten Feststoff-Abscheidern versehene physikalischen Aufbereitungsstufen in Form eines Grobfeststoff- und eines Feinfeststoff-Abscheiders sowie einem nachgeschalteten Schwerstoff-Abscheider mit anschließenden Flotationsstufen, aus denen der unter Einsatz von Gas-Wasser-Mischern entstandene Feststoffschaum ausgeschieden wird, dadurch gekennzeichnet, daß das Abwasser einer aeroben und einer nachgeschalteten anaeroben biologischen Behandlung unterworfen wird mit einer mehrfachen, über zugeordnete Bypässe prozeßtechnisch feinregelbaren Umwälzung in jeder einzelnen Klärstufe (44; 54), wobei das aus der aeroben biologischen Klärstufe (44) abgesaugte Abwasser zusammen mit einer aus dem zugeordneten Gas-Wasser-Mischer (48) zugeführten Mischung aus technischem Sauerstoff und Klarwasser wieder in die aerobe biologische Klärstufe (44) rückgeführt wird und der Durchlauf des Abwassers durch die einzelnen Behandlungsstufen über Sensoren (4; 56; 66; 72; 73; 74) überwacht wird und die ermittelten Werte einer Prozeßsteuereinrichtung (22) zur Verarbeitung mit

PCT/DE92/00485

5

10

25

30

anschließender Regelung des Durchlaufs zugeführt werden.

- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß dem Abwasser nach Durchlauf der physikalischen Reinigungsstufen (2; 8; 12) vor Einleitung in ein Mischbecken (30) der Vorflotation mit angeschlossenem Reaktionsraum (38) luftangereichertes Klarwasser von einem Gas-Wasser-Mischer (32) zugeführt wird.
- 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß das Abwasser vom Mischbecken (30) mit dem angeschlossenen Reaktionsraum (38) in ein Ausströmbecken (42) überführt wird.
- 4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß dem Abwasser nach Verlassen der anaeroben biologischen Klärstufe (54) vor der Einleitung in ein Mischbecken (60) über einen Gas-Wasser-Mischer (62) luftangereichertes Klarwasser zugeführt wird.
 - 5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß das Abwasser aus dem Mischbecken (60) einem Reaktionsraum (64) der Nachflotation zugeführt wird.
 - 6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß aus dem Reaktionsraum (38) der Vorflotation, aus der aeroben biologischen Klärstufe (44) sowie aus dem Reaktionsraum (64) der Nachflotation jeweils eine Abscheidung des Feststoff-

PCT/DE92/00485

. . .

schaums vorgenommen wird, der in einer eigenen biologischen Klärstufe entsprechend seiner Zusammensetzung und den zur Anwendung kommenden Bakterien behandelt und abgebaut wird.

5

- 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Umwälzung des Abwassers in der aeroben biologischen Klärstufe (44) bedarfsgeregelt bis zur Erreichung einer Sauerstoff-Anreicherung des Vielfachen der normalen Sättigung durchgeführt und in der anaeroben biologischen Klärstufe (54) Sauerstoff bis gegen 0 entzogen wird.
- 15 8. Verfahren nach Anspruch 7, dadurch gekennzeichnet, daß das Abwasser bis zu zehnmal pro Stunde umgewälzt wird.
- 9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß eine Unterbrechung der
 Rückführung des Wassers aus dem Klarwasser-Ausströmbecken (34) zum Sammelbecken (1) und/oder eine
 Sperrung der Abflußleitung (70) des Klarwasser-Ausströmbeckens (34) bei Nichteinhaltung der vorgegebenen Wasserwerte bei Aufrechterhaltung der Arbeit
 und Versorgung der biologischen Klärstufen im
 internen Kreislauf automatisch eingeleitet werden.
- 10. Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß die Gas-Wasser-Mischer (32; 48; 62) an eine von einem Klarwasser-Ausströmbecken (34) zum

- 25 -

Sammelbecken (1) führende Klarwasser-Rückführleitung (82) als Bypaß angeschlossen sind.

11. Vorrichtung nach Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß das Schwerstoff-Abscheidebecken (12) mit einem an eine zum Sammelbecken (1) führende Rückführleitung (26) angeschlossenen Überlauf versehen ist.

5

15

- 10 12. Vorrichtung nach Anspruch 10 oder 11, dadurch gekennzeichnet, daß in der aeroben biologischen Klärstufe (44) und in der anaeroben biologischen Klärstufe (54) prozeßgesteuerte Heizstäbe (80) zur Regelung der Temperatur angeordnet sind.
 - 13. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 10 bis 12, dadurch gekennzeichnet, daß im Klarwasser-Ausströmbecken (34) ein Niveauregler (76) und ein Ventil (78) zur Regelung des Klarwasserabflusses über die Abflußleitung (70) bzw. die Rückführleitung (82) zum Sammelbecken (1) angeordnet sind.
- 14. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 10 bis 13, dadurch gekennzeichnet, daß der Feinfeststoff-Abscheider (8) aus einer in einem zylinderförmigen Rohr (9) rotierenden Wendelbürste (11) mit einer in Gegenstromrichtung des durchfließenden Abwassers enger werdenden Steigungen der Wendelwindungen besteht, wobei die Wandung des Rohres (9) mit einer Vielzahl von rasterförmig angeordneten Löchern und Durchbrüchen versehen ist.

10

- 15. Vorrichtung nach Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, daß das rasterförmig durchbrochene Rohr (9) konzentrisch in einem Mantelrohr (13) angeordnet ist, das in einem mittleren Bereich mit einem Wasserzulaufrohr (15) versehen ist.
- 16. Vorrichtung nach Anspruch 14 oder 15, dadurch gekennzeichnet, daß der Zwischenraum (27) zwischen dem inneren Rohr (9) und dem Mantelrohr (13) am unteren Ende (23) abgedichtet ist.
- 17. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 14 bis 16, dadurch gekennzeichnet, daß das Mantelrohr (13) an seinem oberen Ende zum Rohr (9) abgedichtet ist und das Rohr (9) an einem gegen das Mantelrohr (13) abgedichteten Schlammausgang (17) angeschlossen ist.
- 18. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 10 bis 17,
 dadurch gekennzeichnet, daß die aerobe biologische
 Klärstufe (44) aus einem senkrecht stehenden zylinderförmigen Hohlkörper (31) gebildet ist, der mit
 einem Abwasserzulauf (33) im Bodenbereich (35),
 einem Wasserablauf (37) im Deckel (39) oder im
 oberen Randbereich und einem den oberen Bereich
 (41) des Hohlkörpers (31) mit dem Bodenbereich (35)
 verbindenden Bypaß (43) versehen ist.
- 19. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 10 bis 18,
 dadurch gekennzeichnet, daß der Abwasserzulauf (33)
 im Bodenbereich (35) in einen Druckausstromertopf
 (49) mündet, dessen Wasserzuführungsöffnung und

- 27 -

lichte Weite des Abwasserzulaufrohres größer ist als die Summe der Austrittsöffnungen (51).

- 20. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 10 bis 19, dadurch gekennzeichnet, daß die Querschnittsfläche des Hohlkörpers (31) oberhalb des Eingangs (53) des Bypasses (43) gegenüber dem unteren Bereich (35) stark vergrößert ist.
- 10 21. Vorrichtung nach einem der Asprüche 10 bis 20, dadurch gekennzeichnet, daß im Bypaß (43) eine in der Förderleistung regelbare Pumpe (57) angeordnet ist.

- 15 22. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 10 bis 21, dadurch gekennzeichnet, daß dem Bypaß (43) und/oder dem Abwasserzulauf (33) Injektionsanschlüsse (59) für Stabilisierungsstoffe zugeordnet sind.
- 23. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 10 bis 22, dadurch gekennzeichnet, daß im Hohlkörper (31) mehrere Sensoren (61) angeordnet sind.
- 24. Vorrichtung zur Belüftung von Abwasser, die in
 einem geschlossenen Gefäß einen oberen Zulauf für
 ein leichtes Medium, einen unteren Zulauf für eine
 Mischflüssigkeit und eine Zuleitung für das Abwasser mit einem Düsenkörper aufweist, dessen Düsenkopf Verbindung zum leichten Medium hat, dadurch
 gekennzeichnet, daß der zylinderförmige Düsenkörper
 (107) mit einer axialen Bohrung (114) aus einem
 Düsenfuß (116), einem mit ihm verbundenen Düsen-

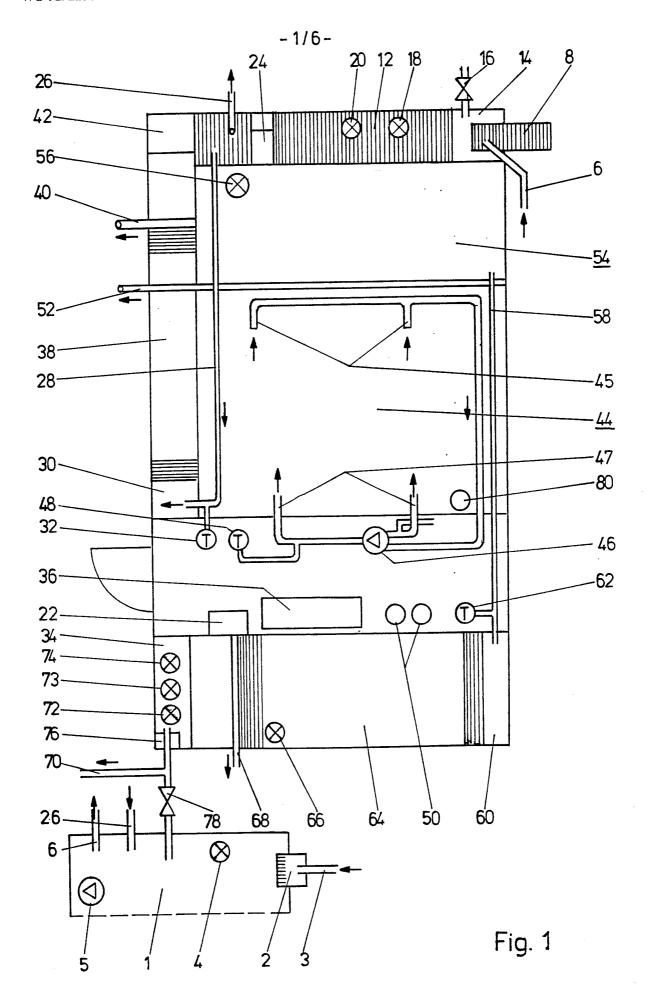
10

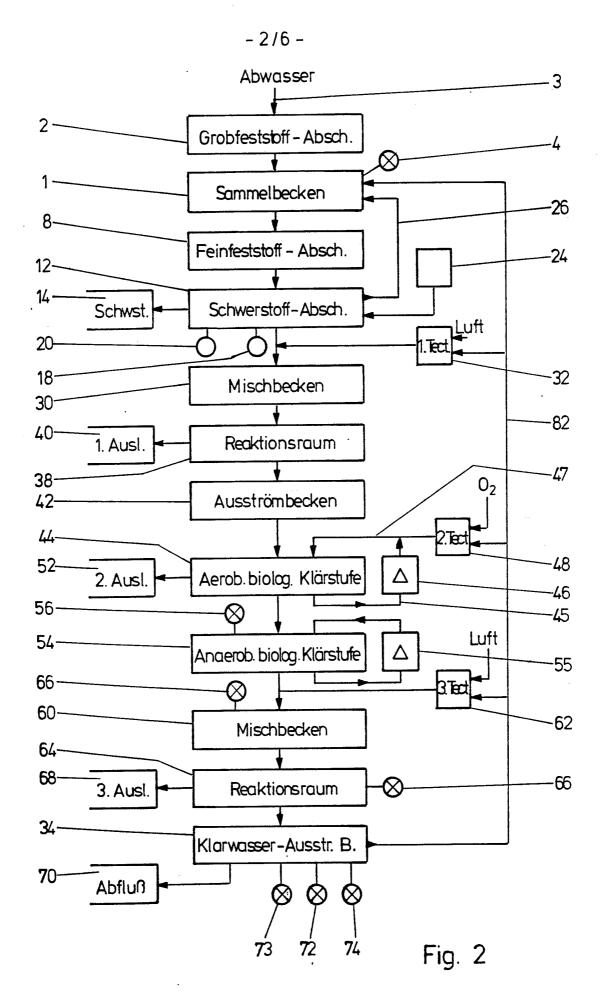
25

30

rumpf (118) und einem aufgesetzten Düsenkopf (120) besteht, wobei zwischen dem oben offenen Düsenkopf (120) und dem Düsenrumpf (118) eine ringförmige Prallkammer (129) gebildet ist, von der eine ringförmige Düse (130) mit kegelstumpfmantelförmig gestaltetem und in der Breite einstellbaren Düsenspalt (137) in den Düsenaustrittsraum (140) führt.

- 25. Vorrichtung nach Anspruch 24, dadurch gekennzeichnet, daß der Düsenspalt (137) zum Düsenausgang verengt ausgebildet ist und die vom Düsenoberteil (131) gebildete Kante mit einer Abreißfase (138) ausgebildet ist.
- 15 26. Vorrichtung nach Anspruch 24 oder 25, dadurch gekennzeichnet, daß ein in eine Schraubverbindung zwischen dem Düsenrumpf (118) und dem Düsenkopf (120) eingelegter Gummiring (136) die Einstellung der Soll-öffnung des Düsenspalts (137) gestattet.
- 27. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 24 bis 26, dadurch gekennzeichnet, daß das Düsenoberteil (131) im Düsenkopf (120) durch einen breiten Gummiring (133) elastisch gelagert ist.
 - 28. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 24 bis 27, dadurch gekennzeichnet, daß die im Düsenaustrittsraum (140) eingesetzte Muffe (141) an seinem ausgangsseitigen Ende konisch verengt ausgebildet ist.
 - 29. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 24 bis 28, dadurch gekennzeichnet, daß unterhalb des konisch





Ersatzblatt

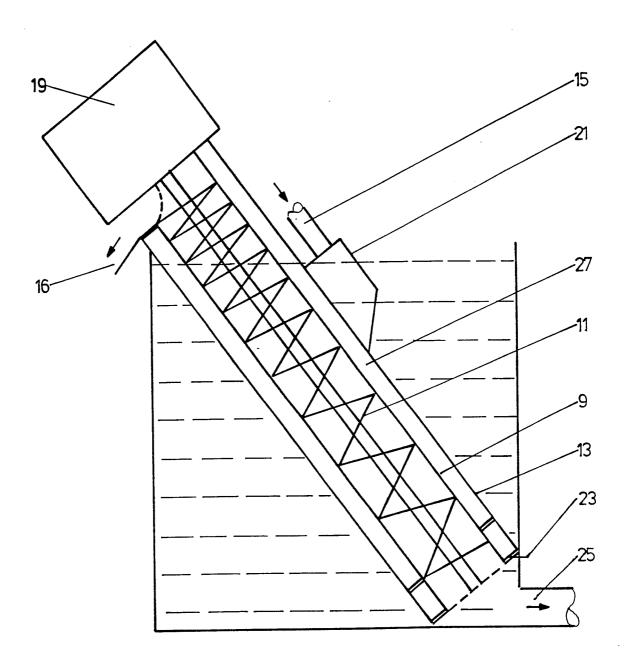


Fig. 3

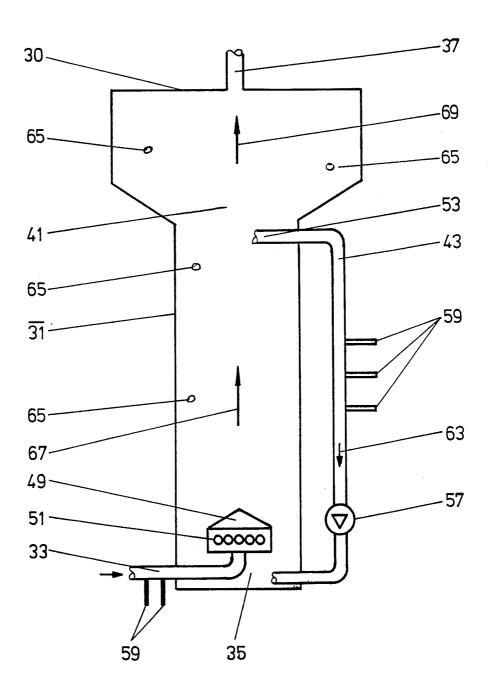
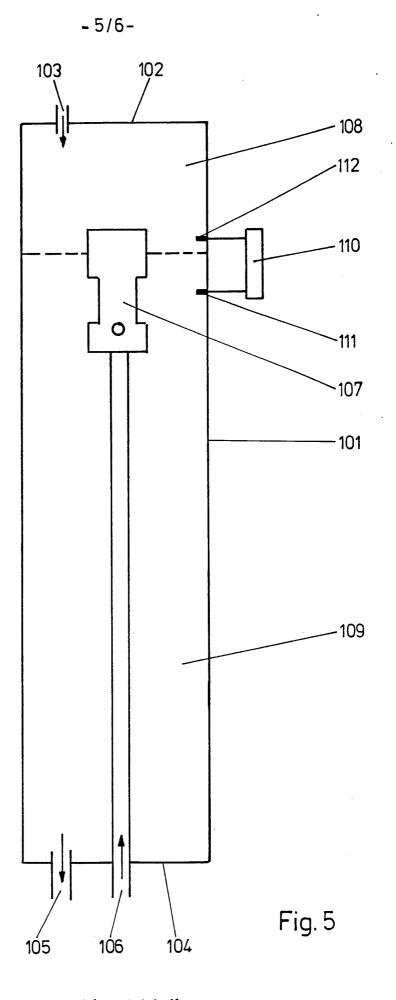
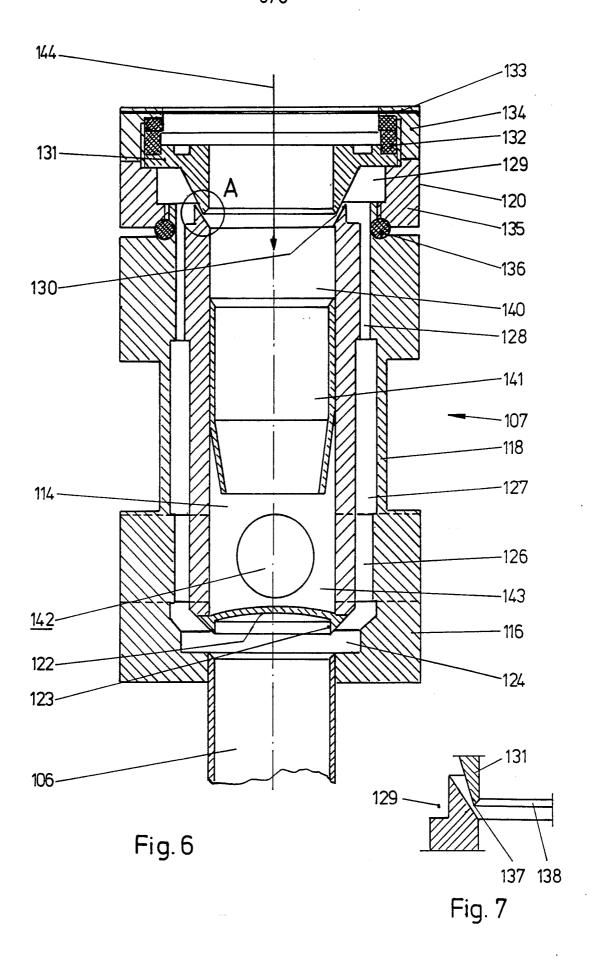


Fig. 4



Ersatzblatt



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/DE 92/00485

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER					
Int. Cl. ⁵ CO2F 3/12; CO2F 3/30					
According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC					
	DS SEARCHED				
	ocumentation searched (classification system followed b	y classification symbols)			
Int.	C1.5 C02 F				
Documentati	ion searched other than minimum documentation to the	extent that such documents are included in th	e fields searched		
Electronic da	ata base consulted during the international search (name	of data base and, where practicable, search to	erms used)		
		•	,		
	•				
C DOCU	MENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT				
Category*	Citation of document, with indication, where a	ppropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.		
Α	DE, A, 3 229 960 (E. ASENDOR	F) 16 February 1984	1,2,5		
	see claims 1-3	-	•		
Α	WORLD PATENTS INDEX LATEST,	Section Ch. Derwent	1,5,6		
• •	Publications Ltd., Londo	n, GB; Class D,	,		
	AN 86316916 & JP, B, 61 KK) 5 November 1986, see				
		•			
A	A FR, A, 2 139 007 (HALMARL LIMITED) 5 January 1973 1,10,14 see claims 22,38				
A	DE, A, 2 843677 (STEINMETZER see the whole document	, H.) 10 April 1980	1,9,13, 23		
1	- -				
1 -		./.			
		•/•			
Furthe	r documents are listed in the continuation of Box C.	C			
		See patent family annex.			
"A" docume:	* Special categories of cited documents: "T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand to be of particular relevance "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				
"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 r	special reason (as specified) "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be				
means "P" document published prior to the international filing date but later than combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art					
the priority date claimed "&" document member of the same patent family					
Date of the a	ctual completion of the international search	Date of mailing of the international sear	ch report		
18 Sep	otember 1992 (18.09.92)	2 October 1992 (02.10.	92)		
Name and mailing address of the ISA. Authorized officer					
Europe	ean patent Office		٠		
Facsimile No. Telephone No.					

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No. PCT/DE 92/00485

C (Continuati	ion). DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT	
Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No
A	WO, A, 8 505 561 (BATTELLE DEVELOPEMENT CORPORATION) 19 December 1985, see figure 1	18-23
A	DE, A, 2 129 564 (BADISCHE ANILIN & SODA FABRIK AG) 21 December 1972, see the whole document	24-31
A	DE, A, 2 550 818 (M. FUNK) 26 May 1977 see page 5, line 1 - line 10	1,5,6

ANNEX TO THE INTERNATIONAL SEARCH REPORT ON INTERNATIONAL PATENT APPLICATION NO. DE CA 9200485 SA 60593

This annex lists the patent family members relating to the patent documents cited in the above-mentioned international search report. The members are as contained in the European Patent Office EDP file on The European Patent Office is in no way liable for these particulars which are merely given for the purpose of information. 18/09/92

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
DE-A-3229960	16-02-84	JP-A-	59098797	07-06-84
FR-A-2139007	05-01-73	GB-A- GB-A- BE-A- DE-A- NL-A-	1381718 1388554 783923 2225465 7207079	22-01-75 26-03-75 18-09-72 14-12-72 28-11-72
DE-A-2843677	10-04-80	None		
WO-A-8505561	19-12-85	US-A- AU-A- CA-A- DE-A- EP-A,B JP-T-	4589927 4430485 1226420 3561130 0185705 61502242	20-05-86 31-12-85 08-09-87 21-01-88 02-07-86 09-10-86
DE-A-2129564	21-12-72	None		
DE-A-2550818	26-05-77	None		

Internationales Aktenzeic

I. KLASSIFIKATION DES ANMELDUNGSGEGENSTANDS (bei mehreren Klassifikationssymbolen sind alle anzugeben)⁶ Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPC) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPC Int.K1. 5 CO2F3/12; C02F3/30 II. RECHERCHIERTE SACHGEBIETE Recherchierter Mindestprüfstoff 7 Klassifikationssytem Klassifikationssymbole C02F Int.K1. 5 Recherchierte nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Sachgebiete fallen 8 III. EINSCHLAGIGE VEROFFENTLICHUNGEN 9 Kennzeichnung der Veröffentlichung 11, soweit erforderlich unter Angabe der maßgeblichen Teile 12 Betr. Anspruch Nr. 13 Art.º 1,2,5 A DE, A, 3 229 960 (E. ASENDORF) 16. Februar 1984 siehe Ansprüche 1-3 1,5,6 WORLD PATENTS INDEX LATEST A Section Ch, Derwent Publications Ltd., London, GB; Class D, AN 86316916 & JP,B,61 050 680 (EBARA INFILCO KK) 5. November siehe Zusammenfassung 1,10,14 FR.A.2 139 007 (HALMARL LIMITED) 5. Januar 1973 siehe Ansprüche 22,38 DE,A,2 843 677 (STEINMETZER,H.) 10. April 1980 1,9,13, siehe das ganze Dokument $^{ m o}$ Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen $^{ m 10}$: "T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen An-meidedatum 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 "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 ausgefuhrt) "X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruch-te Erfindung kann nicht als neu oder auf erfinderischer Tätig-keit 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 menreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist "O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht "P" 'Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeideda-tum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffent-"&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist IV. BESCHEINIGUNG Absendedatum des internationalen Recherchenberichts Datum des Abschlusses der internationalen Recherche 18. SEPTEMBER 1992 Unterschrift/des bevollmächtigten Bediensteten Internationale Recherchenbehörde CONZALEZ ARIAS **EUROPAISCHES PATENTAMT**

II. EINSCHL	AGIGE VEROFFENTLICHUNGEN (Fortsetzung von Blatt 2) Kennzeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der maßgeblichen Teile	Betr. Anspruch Nr.
Art °	Kennzeichnung der Verottentlichung, soweit erfolderheit unter Ausgestellung	
	AND THE CONTROL OF DEVELOPMENT	18-23
١	WO,A,8 505 561 (BATTELLE DEVELOPEMENT CORPORATION) 19. Dezember 1985	
	CORPORATION) 19. Dezember 1985	
	siehe Abbildung 1	04.01
4	DE,A,2 129 564 (BADISCHE ANILIN & SODA FABRIK AG	24-31
`) 21. Dezember 19/2	
	siehe das ganze Dokument	
1	= 0-	1,5,6
A	DE,A,2 550 818 (M.FUNK) 26. Mai 1977 siehe Seite 5, Zeile 1 - Zeile 10	
	siene Seite 5, Zeile 1 Zeile 20	
	•	
1	•	
-		
		i i
-		
•		
1		
i		

ANHANG ZUM INTERNATIONALEN RECHERCHENBERICHT ÜBER DIE INTERNATIONALE PATENTANMELDUNG NR.

DE 9200485 SA 60593

In diesem Anhang sind die Mitglieder der Patentfamilien der im obengenannten internationalen Recherchenbericht angeführten Patentdokumente angegeben.

Die Angaben über die Familienmitglieder entsprechen dem Stand der Datei des Europäischen Patentamts am Diese Angaben dienen nur zur Unterrichtung und erfolgen ohne Gewähr.

18/09/92

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
DE-A-3229960	16-02-84	JP-A-	59098797	07-06-84
FR-A-2139007	05-01-73	GB-A- GB-A- BE-A- DE-A- NL-A-	1381718 1388554 783923 2225465 7207079	22-01-75 26-03-75 18-09-72 14-12-72 28-11-72
DE-A-2843677	10-04-80	Keine		
WO-A-8505561	19-12-85	US-A- AU-A- CA-A- DE-A- EP-A,B JP-T-	4589927 4430485 1226420 3561130 0185705 61502242	20-05-86 31-12-85 08-09-87 21-01-88 02-07-86 09-10-86
DE-A-2129564	21-12-72	Keine	m = = = = = = = = = = = = = = = = = = =	
DE-A-2550818	26-05-77	Keine		