

(19) 日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11) 特許出願公開番号

特開2010-94568

(P2010-94568A)

(43) 公開日 平成22年4月30日(2010.4.30)

(51) Int.Cl.	F 1	テーマコード (参考)
B 0 3 B 5/00 (2006.01)	B 0 3 B 5/00 A	4 D 0 7 1
B 0 3 B 5/28 (2006.01)	B 0 3 B 5/28 Z	

審査請求 未請求 請求項の数 6 O L (全 13 頁)

(21) 出願番号	特願2008-264778 (P2008-264778)	(71) 出願人	591030499
(22) 出願日	平成20年10月14日 (2008.10.14)		大阪市
		(71) 出願人	000176752
			三菱化工機株式会社
			神奈川県川崎市川崎区大川町2番1号
		(74) 代理人	100085224
			弁理士 白井 重隆
		(72) 発明者	三枝 哲
			東京都足立区千住東2-20-12-214
		(72) 発明者	京 信一郎
			神奈川県綾瀬市小園南2-8-14
		(72) 発明者	正木 恵之
			大阪市河内長野市美加の台7-25-7
			最終頁に続く

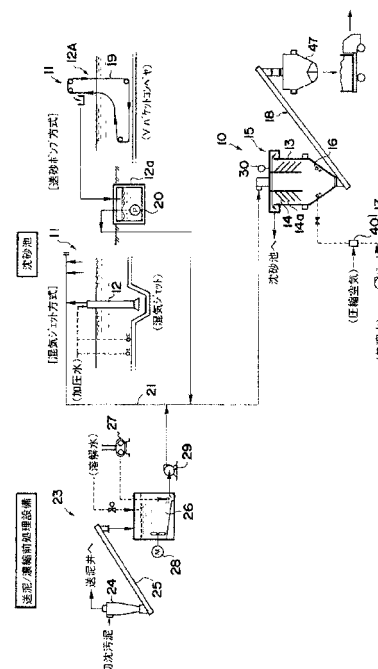
(54) 【発明の名称】 沈砂洗浄装置

(57) 【要約】

【課題】 沈砂池污水に含まれる土砂の高回収率と、土砂に付着した有機物の高除去率が同時に得られる沈砂洗浄装置を提供する。

【解決手段】 洗浄槽13内に微細気泡を含む混気水を噴出することで、微小粒子を含む土砂に付着した有機物を効率よく洗い流すことができる。しかも、この洗浄槽13付きのスパイラルセパレータ15を沈砂洗浄装置10に組み込んだので、円錐状螺旋板14間の平行な螺旋状流路14aへ污水を流入させることで、有機物と土砂とを比重差を利用して良好に重力分離できる。その結果、污水に含まれる土砂の高回収率と、土砂に付着した有機物の高除去率とを同時に図れる。

【選択図】 図1



【特許請求の範囲】

【請求項 1】

沈砂池の底部から沈砂移送機により移送された有機物や土砂を含む汚水を導入する洗浄槽を有し、

該洗浄槽に収納され、傾斜板間の平行な隙間に流入した前記汚水中から、前記有機物と前記土砂とを比重差を利用して重力分離する傾斜板式洗砂分離機と、

前記洗浄槽内に微細気泡を含む混気水をノズルから噴出して前記土砂を洗浄する混気水製造機と、

前記洗浄槽の下部から洗浄された土砂を回収する土砂回収コンベアとを備え、

前記洗浄槽の液面付近に浮上した有機物を含む分離液を前記沈砂池へ戻す管路を設けたこと特徴とした沈砂洗浄装置。

10

【請求項 2】

前記沈砂移送機は、バケットコンベアにより回収した沈砂を圧送する送砂ポンプ方式または加圧水と空気とを利用して土砂を真空吸引移送する混気ジェットポンプ方式である請求項 1 に記載の沈砂洗浄装置。

【請求項 3】

前記傾斜板式洗砂分離機は、前記洗浄槽内に複数枚の傾斜板を互いに平行な離間状態で並設した傾斜板が収納された傾斜板群である請求項 1 または 2 に記載の沈砂洗浄装置。

【請求項 4】

前記傾斜板式洗砂分離機は、筒状の前記洗浄槽内で、螺旋状流路が形成された円錐状螺旋板を、軸線が垂直な回転軸を中心として回転手段により回転させるスパイラルセパレータである請求項 1 または 2 に記載の沈砂洗浄装置。

20

【請求項 5】

前記沈砂移送機により移送中の前記汚水中に、最初沈澱池の沈降污泥中から濃縮前処理設備または送泥前処理設備の液体サイクロンにより分離された分離砂や管路施設に堆積した浚渫土砂が混入される請求項 1 ～ 4 のうち、何れか 1 項に記載の沈砂洗浄装置。

【請求項 6】

前記混気水製造機の混気水噴出ノズルから噴出直後の混気水中の微細気泡の大きさが、1 mm 以下である請求項 1 ～ 5 のうち、何れか 1 項に記載の沈砂洗浄装置。

【発明の詳細な説明】

30

【技術分野】

【0001】

本発明は、沈砂洗浄装置、詳しくは沈砂池から排出された沈砂を洗浄する沈砂洗浄装置に関する。

【背景技術】

【0002】

下水や雨水が導入される下水処理場では、沈砂池において下水中のし渣・砂などを沈降分離し、池底に沈降した沈砂を洗砂槽へポンプ圧送し、ここで沈砂洗浄装置により沈砂の洗浄を行っている。一般に、下水中には0.0001～0.005容積%の沈砂が含まれている。

従来の沈砂洗浄装置は、洗砂槽と洗砂槽内下部に曝気ノズルと洗浄水ノズルとが設けられ、洗砂槽底部には沈降した洗砂を槽外に排出する移送手段が設けられた構成である。まず、洗砂槽において、沈砂を強曝気しながら洗浄水を流入させ、沈砂に付着した悪臭の基となる有機物（腐敗有機物）を洗い流す。比重が小さい有機物は沈降せず、洗砂槽の越流水（分離水）と一緒に沈砂池へ戻される。一方、洗砂槽の底部に沈降した土砂（洗砂）は、回収コンベアやバスケットにより回収され、埋め立て処分地などへ輸送される。洗砂槽での土砂の回収率は、40%程度と低い。

40

また、下水が下水処理場へ導入されるまでに、下水管渠やポンプ場の管路施設には、し渣などの有機物や土砂が堆積する。これらの堆積物は、通水を阻害し、悪臭を発生するため、定期的に浚渫土砂として排除され、前述の沈砂と同様に、浚渫土砂は洗砂槽で洗浄する。この場合も、洗砂槽での土砂の回収率は低い。

50

【 0 0 0 3 】

ところで、都市部の下水処理場では、汚泥の集中処理を行っているため、最初沈殿池や最終沈殿池の汚泥を送泥する前に、送泥管内に比重が大きい沈砂が溜まらないように、予め液体サイクロンなどを使用し、汚泥から沈砂を分離する前処理を行っている。あるいは、一般的な下水処理場においても、汚泥濃縮機の磨耗・閉塞を防ぐため、同様に汚泥から砂を分離する前処理を行う場合がある。ここで分離された沈砂も、紙繊維分などの有機物を多く含むなどの理由から、洗砂槽で洗浄することが多い。ただし、前述と同様に、洗砂槽における土砂の回収率は低く、分離された砂の粒度にもよるが、20～10%以下と非常に少ない。そのため、現状においては、汚泥中の粒子の小さな砂は、系外へ取り出すことは困難であり、下水処理場内を循環している状況となっている。

10

【 0 0 0 4 】

一方、近年の埋立地では、埋立地の残余年数の確保や温暖化ガスとなるメタンガスの発生抑制などの目的で、埋め立て物である有機物を低減する傾向にある。そのため、引き受け可能な砂の有機物含有率（熱しゃく減量）を10～15%以下と規定している場合も多く、有機物量が多ければ埋立地で引き受けてもらえない。例えば、都市によっては、引き受け可能な砂の有機物含有率（熱しゃく減量）を15%以下と規定しているところがある。そのため、下水処理場において沈砂を十分に洗浄する必要がある。

しかしながら、悪臭の基となる有機物（腐敗有機物）を除去することを目的とした従来の沈砂洗浄装置では、ここまでの有機物含有率の低減は容易ではなく、確実に有機物を洗い流そうとすれば土砂も殆ど流れ出てしまい、土砂の回収率と有機物の除去とを両立させることは困難である。このため、この両立が可能な新しい洗砂装置の開発が要望されていた。

20

【 発 明 の 開 示 】

【 発 明 が 解 決 し よ う と す る 課 題 】

【 0 0 0 5 】

本発明者らは、従来の沈砂洗浄装置に代えて、洗浄槽内に微細気泡を含む混気水を噴出することで、せん断力により沈砂に含まれる微小粒子の細砂・シルト・粘土を有機物から分離させるとともに、この微細気泡が有機物に付着することで粗大な有機物も浮上し流出しやすくなることが判明した。また、この洗浄槽内に傾斜分離板を有する傾斜板式洗砂分離機を採用することで、微細気泡により洗浄槽全体が攪拌され、液面まで土砂が舞い上がることを防ぐとともに、その傾斜板間の平行な隙間へ汚水を流入させることで、有機物と土砂とを比重差を利用して効率よく重力分離し、多くの土砂を捕捉・回収できることが判明した。これにより、上述した問題が解消されることを知見し、この発明を完成させた。

30

かくして、本発明は、汚水に含まれる土砂の高回収率と、沈砂に含まれる有機物の高除去率とが同時に得られる沈砂洗浄装置を提供することを目的としている。

【 課 題 を 解 決 す る た め の 手 段 】

【 0 0 0 6 】

請求項1に記載の発明は、沈砂池の底部から沈砂移送機により移送された有機物や土砂を含む汚水を導入する洗浄槽を有し、該洗浄槽に収納され、傾斜板間の平行な隙間に流入した前記汚水中から、前記有機物と前記土砂とを比重差を利用して重力分離する傾斜板式洗砂分離機と、前記洗浄槽内に微細気泡を含む混気水をノズルから噴出して前記土砂を洗浄する混気水製造機と、前記洗浄槽の下部から洗浄された土砂を回収する土砂回収コンベアとを備え、前記洗浄槽の液面付近に浮上した有機物を含む分離液を前記沈砂池へ戻す管路を設けたこと特徴とした沈砂洗浄装置である。

40

【 0 0 0 7 】

請求項1に記載の発明によれば、洗浄槽内に微細気泡を含む混気水をノズルから噴出することで、土砂に含まれる有機物を洗い流す。また、傾斜板群により、分離砂の沈降距離を短縮し、分離した土砂を傾斜板に沿って落下させ、微細気泡が付着した有機物は傾斜板下面に沿って上昇することにより、上向流する洗浄後汚水に土砂が混合することがなく、

50

土砂の沈降速度を速めることができる。前記混気水が微細気泡を含むので、気泡の浮力によるせん断力により土砂中の細砂・シルト・粘土と有機物を解すことができ、かつ有機物に微細気泡を付着させることで有機物の浮上性を高め、傾斜板式沈降分離装置での有機物と土砂との分離性を高めることができる。しかも、微細気泡を混気水として洗浄槽内、特にその底部にノズルから好ましくは槽の下方に向けて吹き込むことで、土砂と共に沈降した紙繊維や髪の毛などの繊維状有機物あるいは粗大な野菜屑やタバコのフィルターなどのし渣を再度洗い解し、流し出すことができる。

また、傾斜板式洗砂分離機を採用したので、汚水が傾斜板間の平行な隙間に流入した際、有機物と土砂との分離時間を早め、比重差を利用して効率よく重力分離することができる。これにより、汚水に含まれる土砂の高回収率と、土砂に含まれる有機物の高除去率とを同時に得ることができる。

10

【0008】

洗浄槽の形状としては、例えば平面視して矩形状や円形状、底部が下方に向って徐々に断面積が小さくなったホッパ形状などを採用することができる。ホッパ型の洗浄槽の場合、底部の傾斜角は水平に対して45°以上、好ましくは60°以上90°未満である。45°未満では、洗浄した砂の堆積が生じる可能性が高い。ただし、機械的な集砂装置を具備する場合には、集砂装置で掻き集められるため、傾斜角は水平に対して10°以上、好ましくは20°以上90°未満で良い。

汚水とは、例えば下水に流れ込む生活排水や雨水から沈砂池で回収した沈砂や管路施設に堆積した浚渫汚泥、沈殿池汚泥やし尿・浄化槽汚泥から液体サイクロンなどで分離された分離砂、建設現場や河川・湾岸・湖沼などの浚渫土砂などを含む廃水である。

20

沈砂とは、下水処理場の沈砂池で沈降・捕捉された土砂等であり、礫・砂・シルト・粘土などの無機物とともに、紙繊維や木片・野菜屑・タバコのフィルターなどのし渣や固形状の各種の有機物を含むものをいう。主な無機物は、砂や礫であり、粒径は200 μm ～10mm程度が主であるが、200 μm 以下の細砂やシルトも含まれる。

【0009】

沈砂移送機としては、例えば、バケットコンベアにより回収した沈砂を圧送する送砂ポンプ方式の沈砂移送機を採用することができる。その他、加圧水と空気とを利用して沈砂を真空吸引移送する混気ジェットポンプ方式の沈砂移送機などでもよい。

【0010】

30

傾斜板式洗砂分離機としては、例えば、洗浄槽内に複数枚の傾斜板を互いに平行な離間状態で並設した傾斜板が収納された傾斜板群を採用することができる。

また、筒状タンク内で、螺旋状流路が形成された円錐状螺旋板を、軸線が垂直な回転軸を中心として回転手段により回転させるスパイラルセパレータもよい。このうち、スパイラルセパレータの方が、回転することで、上向流と微細気泡を傾斜板全体で均一に受けることができるので好ましい。また、傾斜板群は、多くの傾斜板を積み重ねるほど、処理水量の負荷が大きくとれる。しかし、一般的な傾斜板群では積み重ねるほど傾斜板の折り返し部分が多くなり、折り返し部分で分離した浮上性の有機物と沈降した土砂が一部混ざったり、大きなし渣（有機物）が閉塞したりすることがある。この点でも、折り返しのない螺旋状流路が形成されたスパイラルセパレータの方が、大きなし渣（有機物）が閉塞もなく、沈降土砂は外周側へ、浮上有機物は内筒側へ集められることで分離した有機物と土砂が再度混ざりあわないため、好ましい。

40

傾斜板の角度は、水平に対して45°以上90°未満、好ましくは60°前後である。

45°未満では、洗浄した砂の堆積が生じる可能性が高い。

傾斜板群の傾斜板と傾斜板との間隔は、75～150mmである。間隔が75mmより小さいと大きなし渣などによる閉塞や傾斜板上面に補足した微細な砂・シルトなどの舞い上がりが生じる可能性が高い。

【0011】

傾斜板群の傾斜板の一例としては、平板や波板である多数の傾斜板が水平に対して前記角度をもって傾斜し、汚水が流れる方向に沿うように、多数本の縦長な連結棒を介して、

50

互いの傾斜板が一定の間隔を隔てて平行に並設されているものを採用することができる。傾斜板群は、その上端縁が汚水の液面より低く位置付けられている。

傾斜板群は、例えば吊り金具により SUS 304 製フレームに入れられ、容易に取り付けおよび取り外しができるように構成されている。

【0012】

スパイラルセパレータとしては、垂直に延在する螺旋軸を持つ少なくとも1つの円錐状螺旋板を有し、この円錐状螺旋板は、その軸方向に向かい合っている面同士の間になくともひとつの螺旋状流路が形成されているものを採用することができる。好ましくは、複数、例えば20枚、の同軸の円錐状螺旋板が設けられ、さらに好ましくは、多重の螺旋形状に形成されて、複数の螺旋状流路が形成されている。

10

円錐状螺旋板は、左ねじ式の螺旋を描いても、右ねじ式の螺旋を描いてもよい。

【0013】

円錐状螺旋板は、円筒状の洗浄槽に1つもしくはそれ以上収納されてもよい。円錐状螺旋板は、洗浄槽内で螺旋状流路に沿った沈砂を含む汚水の軸上向き方向の流れを誘発するように回転される。

洗浄槽は、円筒状のタンク（下方が先細り形状のホッパを含む）でも、他の任意筒形状のタンクでもよい。

好ましいスパイラルセパレータは、円筒状の洗浄槽内に円錐状螺旋板が配置され、前記洗浄槽と同軸の単数もしくは複数の円錐状螺旋板が取り付けられた回転軸を有する。この場合、スパイラルセパレータは、前記洗浄槽とほぼ等しい直径を有する。前記回転軸方向に間隔のあいた位置で洗浄槽内に処理液の入口および処理済液の出口手段を配置することにより、前記洗浄槽内で円錐状螺旋流路に沿った、沈砂を含む汚水の軸上向き方向の流れを誘発することができる。円錐状螺旋板は、回転軸を中心として回転される。

20

【0014】

ここで、洗浄槽内を処理対象液が上昇する鉛直方向速度(A：傾斜板群内上昇速度)に対し、円錐状螺旋板の回転により処理対象液が揚水される鉛直方向速度(B：回転速度×ピッチ)が等しくなる速度をNo Swirl Speed (NSS) と定義し、B/Aの比をNSS比とする。円錐状螺旋板の回転速度は、NSS比が0.5～4の間になるよう設定する。NSS比0.5未満では、傾斜板により流れの抵抗が生じ、上向流が乱れたり、流入が不均一になる、あるいは外周部の傾斜板群と外壁の間隙に一部の処理対象液が流れ込んだりすることで分離効率が低下する。一方、NSS比が4を超えると、円錐状螺旋板の回転により洗浄槽内部が乱され、やはり分離効率の低下がみられる。好ましいNSS比は1～2.5であり、No Swirl Speed (NSS)よりやや速い揚水効果を起こすことで、流れを乱さず傾斜板群内に処理対象液を呼び込み、最も分離効果を高めることができる。なお、ピッチや処理水量により分離効果は大幅に変わるため回転軸の回転速度では定義できない。

30

混気水製造機としては、例えば、下水処理場内の最初沈殿池越流処理水や下水処理水（再利用水）の圧送ポンプと、圧縮空気を発生させるコンプレッサとを有したものを採用することができる。混気水噴射ノズルは、例えばホッパ部を有する洗浄槽の場合、そのホッパ部の内面において、噴射ノズル口を水平より下向きにして配置することが好ましい。その他、傾斜板式洗砂分離機へ沈砂を含む汚水を導入する導入管に、その汚水の導入方向へ噴射ノズル口を向けて設置してもよい。

40

【0015】

微細気泡の大きさは、例えば1mm以下、洗浄効果を高めるには、0.01～0.5mmである。1mmを超えれば、有機物に気泡が付きにくくなると共に、気泡の上昇速度が速まり上向偏流が生じることで分離効率や土砂の回収率が低下する。

土砂回収コンベアとしては、例えば、スクリーコンベア、バケットコンベアなどを採用することができる。その他、各種のポンプ、バルブ開閉などで連続的もしくは間歇的に土砂を抜き出す。

洗浄槽の液面付近に浮上した有機物を含む越流水（洗浄後の分離排水）を沈砂池へ戻す手段としては、例えば、洗浄槽の上部に設置された越流堰より分離液を越流させ、それを

50

沈砂池（下水処理設備）へ液戻し管などにより戻す。分離液を戻す際には、ポンプ圧送しても、流路に傾斜を付けることでの自然落下でもよい。

【0016】

沈砂・分離砂などの希釈混合後の濃度は10%（w - 乾燥土砂 / w - 水）以下、好ましくは5%（w / w）以下である。10%を超えれば、沈砂移送機や送水管での閉塞が生じる。

傾斜板式沈降分離装置の傾斜板投影面積当りの処理対象液の容積負荷は、 $5 \sim 25 \text{ m}^3$ - 処理対象液 / m^2 - 傾斜板投影面積 / hr、好ましくは $7.5 \sim 15 \text{ m}^3$ / m^2 / hrである。 5 m^3 / m^2 / hr未満では、多くのし渣（有機物）が傾斜板に捕捉され、有機物含有率（熱しゃく減量）を低減することができない。一方、 25 m^3 / m^2 / hrを超え

10

【0017】

微細気泡の供給量は、汚水（処理対象液）当り、0.3%（v - 空気 [Nm³] / v - 汚水 [m³]）以上、好ましくは0.5～1%（v / v）である。0.3%未満では、混気水の噴出と微細気泡とのせん断力による有機物と微細な土砂を分ける洗浄効果が不足すると共に、有機物への気泡の付着不足により浮上効果が低減し、有機物を上手く洗い流すことができない。

微細気泡供給装置の混気水中の空気混合量は、10%（v - 空気 [NL] / v - [L]）以下、好ましくは1～6%（v / v）である。10%を超えると、混気水噴射ノズルから噴出した混気水中の気泡が洗浄槽内に分散される前に合泡して大きくなってしまふ。供給圧力水に空気を混ぜてから噴射ノズルの間にエジェクターもしくはラインミキサーを設置することで、噴射ノズルからの噴出前に水と空気を均一化した混気水にしておくことが好ましい。

20

微細気泡供給装置の混気水噴射ノズルからの混気水の噴出流速は、6 m / sec以上、好ましくは12 m / sec以上である。混気水の噴出流速を6 m / sec以上とすることで、気泡をより微細化する効果とともに、沈砂に混気水を勢いよく当てることで、土砂と有機物（特にパルプ繊維など）の絡まりを解し分離する効果および土砂との供沈により傾斜板式沈降分離装置の底部に沈んだ有機物を巻き上げることができる。6 m / sec未満では、このような効果が得られない。

30

【0018】

請求項2に記載の発明は、前記沈砂移送機は、バケットコンベアにより回収した沈砂を圧送する送砂ポンプ方式または加圧水と空気とを利用して沈砂を真空吸引移送する混気ジェットポンプ方式である請求項1に記載の沈砂洗浄装置である。

【0019】

請求項2に記載の発明によれば、送砂ポンプ方式、あるいは混気ジェットポンプ方式の沈砂移送機の場合には、多量の希釈水と共に汚水として送水されることで、送水管内で予め土砂と有機物が分散される効果がある。

送砂ポンプ方式に比べ混気ジェットポンプ方式は、空気が入ることにより有機物と土砂がより解され、有機物に気泡が付いて浮上しやすくなる利点がある。しかし一方で、送水量が多いために沈砂洗浄装置が大きくなる、沈砂洗浄装置に入る前に大きな気泡や空気塊を分離しないと土砂の回収率が低下するなどの不利な点もある。

40

バケットコンベアとしては、例えばV字バケットコンベアにより掻き揚げられた沈砂を、沈砂移送機により移送中の汚水中に混入するものなどを採用することができる。

混気ジェットポンプは、空気と加圧水とを真空吸引移送の動力としたポンプである。

【0020】

請求項3に記載の発明は、前記傾斜板式洗砂分離機は、前記洗浄槽内に複数枚の傾斜板を互いに平行な離間状態で並設した傾斜板が収納された傾斜板群である請求項1または請求項2に記載の沈砂洗浄装置である。

50

【 0 0 2 1 】

請求項 4 に記載の発明は、前記傾斜板式洗砂分離機は、筒状の前記洗浄槽内で、螺旋状流路が形成された円錐状螺旋板を、軸線が垂直な回転軸を中心として回転手段により回転させるスパイラルセパレータであることを特徴とする請求項 1 または 2 に記載の沈砂洗浄装置である。

【 0 0 2 2 】

請求項 5 に記載の発明は、前記沈砂移送機により移送中の前記汚水中に、最初沈澱池の沈降污泥中から濃縮前処理設備または送泥前処理設備の液体サイクロンにより分離された分離砂や管路施設に堆積した浚渫土砂が混入される請求項 1 ～ 4 のうち、何れか 1 項に記載の沈砂洗浄装置である。

10

【 0 0 2 3 】

請求項 5 に記載の発明によれば、液体サイクロンにより分離された分離砂を、沈砂移送機により移送中の汚水中に混入することで、別途、希釈水を必要とせずに処理が可能である。また、従来ほとんどの分離砂中の土砂は洗砂槽から流出し、下水処理場内を循環していたが、分離砂中の土砂の回収率を高めることで循環量を減らし、液体サイクロンへの負荷を低減することで污泥濃縮装置のトラブルや送泥管への土砂堆積が減る。

【 0 0 2 4 】

污泥濃縮装置や污泥脱水装置への機械的なトラブルを避けるため、送泥前処理設備では、送泥管内への堆積物を減らし、閉塞を防ぐために、土砂の低減が行われる。

液体サイクロンとは、サイクロン塔の上部に投入された初沈污泥中から、遠心力を利用したサイクロン方式により土砂を分離する装置であり、粒径 150 μm 以上の砂を 80 ～ 90 % ほど回収する。

20

【 0 0 2 5 】

請求項 6 に記載の発明は、混気水噴射ノズルから噴射直後の前記微細気泡の大きさが、1 mm 以下である請求項 1 ～ 5 のうち、何れか 1 項に記載の沈砂洗浄装置である。

微細気泡の大きさが、1 mm を超えれば、有機物に気泡が付きにくくなると共に、気泡の上昇速度が速まり上向偏流が生じることで分離効率や土砂の回収率が低下する。微細気泡の好ましい大きさは、0.01 ～ 0.5 mm である。この範囲であれば、混気水噴出ノズルと気泡による局所的なせん断力により沈砂中の細砂・シルト・粘土と有機物を解すことができ、かつ有機物に微細気泡を付着させることで有機物の浮上性を高め、有機物と土砂との分離性を促進するというさらに好適な効果が得られる。

30

【発明の効果】

【 0 0 2 6 】

請求項 1 に記載の発明によれば、洗浄槽内に混気水を噴出し、沈砂に含まれる有機物を洗い流す。このとき、混気水が微細気泡を含むので、沈砂中の土砂と有機物を解すことができる。しかも、有機物に微細気泡を付着させることで有機物の浮上性を高め、傾斜板式沈降分離装置での有機物と土砂との分離性を高めることができる。さらに、微細気泡を混気水として洗浄槽内、特にその底部に吹き込むことで、土砂と共沈した紙繊維や髪の毛などの繊維状有機物あるいは粗大な野菜屑やタバコのフィルターなどのし渣を再度洗い解し、流し出すことができる。

40

また、傾斜板式洗砂分離機を採用したので、汚水が傾斜板間の平行な隙間に流入した際、有機物と土砂との分離時間を早め、比重差を利用して効率よく重力分離することができる。その結果、汚水に含まれる土砂の高回収率と、土砂に含まれる有機物の高除去率とを同時に得ることができる。

【 0 0 2 7 】

請求項 2 に記載の発明によれば、送砂ポンプ方式、あるいは混気ジェットポンプ方式の沈砂移送機を採用した場合には、多量の希釈水と共に汚水として送水されることで、送水管内で予め土砂と有機物が分散される効果がある。

【 0 0 2 8 】

請求項 4 に記載の発明によれば、傾斜板式洗砂分離機としてスパイラルセパレータを採

50

用したので、上向流と微細気泡を傾斜板全体で均一に受けることができる。これにより、洗砂槽全体への混気水噴出ノズルによる攪拌力を抑え、気泡による上向偏流をなくし、最適な回転により流れを乱さず傾斜板群内に処理対象液を呼び込むことで、傾斜板群下を混気水で攪拌しつつ高い分離性を維持できるという効果が得られる。

【 0 0 2 9 】

請求項 5 に記載の発明によれば、液体サイクロンにより分離された分離砂を、沈砂移送機により移送中の汚水中に混入するようにしたので、別途、希釈水を必要とせずに処理が可能である。また、従来、ほとんどの分離砂中の土砂は洗砂槽から流出し、下水処理場内を循環していたが、分離砂中の土砂の回収率を高めることで循環量を減らし、液体サイクロンへの負荷を低減することで汚泥濃縮装置のトラブルや送泥管への土砂堆積が減る。

10

【 発明を実施するための最良の形態 】

【 0 0 3 0 】

以下、本発明の実施例を具体的に説明する。

図 1 において、10 は本発明の実施例 1 に係る、下水処理場の沈砂池 11 の底部に沈降した沈砂を洗浄する沈砂洗浄装置である。この沈砂洗浄装置 10 は、沈砂池 11 の底部から沈砂移送機 12 により移送された有機物や土砂を含む汚水を導入する洗浄槽 13 を有し、この洗浄槽 13 に収納され、円錐状螺旋板（傾斜板）14 間の平行な螺旋状流路（隙間）14a に流入した汚水中から、有機物と土砂とを比重差を利用して重力分離するスパイラルセパレータ（傾斜板式洗砂分離機）15 と、洗浄槽 13 内に微細気泡を含む混気水をノズル 16 から噴出して沈砂を洗浄する混気水製造機 17 と、洗浄槽 13 の下部から洗浄された土砂を回収する土砂回収コンベア（揚砂コンベア）18 とを備え、洗浄槽 13 の液面付近に浮上した有機物を含む分離液を沈砂池 11 へ戻す装置である。

20

【 0 0 3 1 】

以下、これらの構成を具体的に説明する。

沈砂池 11 は、下水道幹線からの下水が直接導入される下水処理場の沈砂池である。

沈砂移送機 12 としては、加圧水と空気とを利用し、汚水とともに沈砂を真空吸引移送する混気ジェットポンプ方式のものの採用されている。これは、空気と加圧水とを真空吸引移送の動力としたポンプである。その他、V 字バケットコンベア 19 により回収した沈砂を希釈水とともに送水する送砂ポンプ方式の沈砂移送機 12A を採用してもよい。これは、V 字バケットコンベア 19 により沈砂池 11 の底部に沈積した沈砂を掻き揚げ、これを沈砂槽 12a にいったん溜めたのち、沈砂槽 12a 内の沈砂を希釈水とともにサンドポンプ 20 により送水するものである。

30

【 0 0 3 2 】

沈砂移送機 12 により真空吸引移送された沈砂を含む汚水は、沈砂供給管 21 を経て沈砂洗浄装置 10 の洗浄槽 13 へ導入される。沈砂供給管 21 の途中には、脱水・送泥前処理設備 23 の液体サイクロン 24 により分離された分離砂を含む汚水などが混入される。

脱水・送泥前処理設備 23 では、液体サイクロン 24 のホッパの上部周側面の一部分から初沈汚泥を投入し、サイクロン 24 内で遠心分離された分離砂を、ホッパ下端部からスクリーコンベア 25 の下端部に投入する。一方、ホッパ上端部から排出された分離された汚泥は送泥井へ移送されて処理される。スクリーコンベア 25 の上端部に移送された分離砂は、直下の分離砂溶解タンク 26 へ落下する。ここでは、所定量の溶解水を供給しながら希釈タンク曝気用ブローア 27 からの圧縮空気をバブリングし、さらに攪拌機 28 による攪拌が行われる。このようにして、分離砂溶解タンク 26 の底部に沈降した分離砂が、分離砂移送ポンプ 29 により前記沈砂供給管 21 に導入される。

40

【 0 0 3 3 】

次に、図 2 を参照して、前記スパイラルセパレータ 15 を詳細に説明する。

ここでは、傾斜板式洗砂分離機として、筒状の洗浄槽 13 内で、螺旋状流路 14a が形成された円錐状螺旋板 14 を、軸線が垂直な回転軸を中心として回転モータ 30 により回転させるスパイラルセパレータ 15 が採用されている。

スパイラルセパレータ 15 は、洗浄槽 13 を有する。洗浄槽 13 の下部は、下方へ向け

50

て徐々に先細りとなるホッパ部 3 1 となっている。ホッパ部 3 1 の下端部には、中央砂出口 3 2 が形成されている。

【 0 0 3 4 】

洗浄槽 1 3 の円筒状壁 3 3 の上部端には、せき（ウェア）3 4 が形成されており、せき 3 4 の周囲には、分離液（有機物を含む汚水）を回収する環状樋 3 5 が形成されている。環状樋 3 5 に流れ落ちた分離液は、図示しない分離液戻し管により沈砂池 1 1 へ戻される。

沈砂を含む汚水が流れ込む洗浄槽 1 3 の上端部中央の入口筒 3 6 の先端部は、洗浄槽 1 3 の上蓋 3 7 の中央部から洗浄槽 1 3 に侵入し、洗浄槽 1 3 の軸に向かって内側に延在する。入口筒 3 6 の周囲には、液体表面の位置より上から洗浄槽 1 3 の円筒状部のおおよそ中間まで延在する円筒状管状壁（回転軸）3 8 が配置されている。

【 0 0 3 5 】

円筒状環状壁 3 8 の外部表面は、円筒状環状壁 3 8 から下方にかつ外向きで、しかも、より合わされた螺旋状形状で円筒状環状壁 3 8 の周辺に延在する一連の円錐状螺旋板 1 4 を支持している。円錐状螺旋板 1 4 は、洗浄槽 1 3 の円筒状壁 3 3 に隣接するところで集結するように放射状に延在する。円錐状螺旋板 1 4 の傾斜、すなわち、円錐状螺旋板 1 4 の表面上の放射線と螺旋の軸との間で形成された角度は約 4 5 ° で、ボルトのねじ部と同じ左巻きである。円錐状螺旋板 1 4 の回転速度および円錐状螺旋板 1 4 のピッチは、好ましくは、沈砂を含む汚水の垂直の流速（非渦巻き速度（no swirl speed））に対応して調整される。この「非渦巻き速度」において、流体は、実質的に垂直な方向で洗浄槽 1 3 を通過して流れる。

【 0 0 3 6 】

円錐状螺旋板 1 4 と円筒状環状壁 3 8 とは、上蓋 3 7 の中央部付近に配置された回転モータ 3 0 により、洗浄槽 1 3 の軸を中心に右方向へ回転可能となっている。

入口筒 3 6 から円筒状環状壁 3 8 へ流れ込んだ沈砂を含む汚水は、円筒状環状壁 3 8 の内部空間のうち、その水面または水面付近で排出される。

沈砂を含む汚水は、その後、円筒状環状壁 3 8 の下端部に到達するまで円筒状環状壁 3 8 内を軸方向の下側に流れる。流れの方向は、ここで反転し、沈砂を含む汚水は、円錐状円錐状螺旋板 1 4 の配列を通過して上方向に流れる。

【 0 0 3 7 】

沈砂を含む汚水が円錐状螺旋板 1 4 の間を上方向に通過する間に、微粒子状物質である土砂は分離され、円錐状螺旋板 1 4 の上側表面に堆積される。この土砂は、プレートの上側表面に沿って下方にかつ半径方向に外に向かって移動し、洗浄槽 1 3 の円筒状環状壁 3 8 の近傍で排出される。前記土砂は、その後、洗浄槽 1 3 のホッパ部 3 1 へ沈んで行き、中央砂出口 3 2 から排出される。このとき、混気水製造機 1 7 により発生した混気水が、ホッパ部 3 1 の周壁の一部に固定されたノズル 1 6 からホッパ部 3 1 の中央に向かって噴出される。

混気水製造機 1 7 は、沈砂洗浄装置 1 0 の処理水の圧送ポンプ 3 9 と、圧縮空気を発生させる図示しないコンプレッサと、混合器（エジェクター）4 0 とを有している。混気水の洗浄槽 1 3 内への噴出により、沈降中の比較的大きな土砂や土砂粒子を含む大きい有機物や絡まった繊維質の有機物が再び巻き上げられ、土砂の洗浄効果がさらに高まる。なお、ノズル 1 6 の噴出口の向きは、下向きが好ましいが上向きでもよい。

【 0 0 3 8 】

洗浄槽 1 3 のホッパ部 3 1 の下端部には、洗浄槽 1 3 の下部から洗浄後の土砂を回収する土砂回収コンベア 1 8 の搬送管 4 1 の下端部が連通されている。土砂回収コンベア 1 8 は支柱 4 2 を介して傾斜配置されている。土砂回収コンベア 1 8 の下端部には、中央砂出口 3 2 と連通する開口 4 3 が形成されている。搬送管 4 1 内には、スクリー 4 4 が回転自在に収納されている。搬送管 4 1 の上端部には、プーリ式動力伝達部を介して、スクリー 4 4 に回転力を伝達する電動モータ 4 5 が固定されている。また、搬送管 4 1 の上端部には、回収された砂の排出口 4 6 が形成されている。この排出口 4 6 から排出された土

砂は、洗砂貯留ホッパ４７にいったん貯留された後、トラックの荷台に投下されて埋立地へ運送される。

【００３９】

次に、この発明の実施例１に係る沈砂洗浄装置１０の運転方法を説明する。

図１に示すように、混気ジェットポンプ方式の沈砂移送機１２により、空気と加圧水とを真空吸引移送の動力とし、沈砂池１１の底部に沈降した沈砂を汚水とともに、沈砂供給管２１を経て沈砂洗浄装置１０の洗浄槽１３、具体的にはスパイラルセパレータ１５の入口筒３６に導入される。沈砂供給管２１の途中には脱水・送泥前処理設備２３の液体サイクロン２４により分離された分離砂を含む汚水が混入される。

【００４０】

前記入口筒３６に導入された沈砂を含む汚水は、円筒状環状壁３８の内部空間のうち、その水面または水面付近で排出される。スパイラルセパレータ１５内では、沈砂を含む汚水が入口筒３６から円筒状環状壁３８の内部空間へ供給される。その後、沈砂を含む汚水は、円筒状環状壁３８内を下り、洗浄槽１３のホッパ部３１へと降下する。このとき、回転モータ３０により円筒状環状壁３８を介して円錐状螺旋板１４が右回転している。そのため、いったんホッパ部３１へ向った沈砂を含む汚水は微細な土砂と有機物を含み上昇し、円錐状螺旋板１４の下部の螺旋状流路１４ａへ流れ込む。その後、汚水は、円錐状螺旋板１４の回転に伴って螺旋状流路１４ａに沿って上昇する。このとき、混気水製造機１７により発生した混気水が、ホッパ部３１の周壁の一部に固定されたノズル１６からホッパ部３１の中央に向かって噴出される。混気水の洗浄槽１３内への噴出により、そのまま沈降中の比較的大きな土砂や土砂粒子を含む大きい有機物や絡まった繊維質の有機物が再び巻き上げられ、有機物が解され浮上することで土砂の洗浄効果がさらに高まる。

【００４１】

微細な土砂と有機物を含む汚水が螺旋状流路１４ａに沿って上昇する途中、汚水中の土砂と液分とが固液分離される。比重の軽い有機物の多くは液分と共に上昇する。固形分である土砂は円錐状螺旋板１４の傾斜した表面を転がり落ち、ホッパ部３１の下端部の中央砂出口３２から、土砂回収コンベア１８を介して巻き上げられ、洗砂貯留ホッパ４７にいったん貯留された後、トラックの荷台に投下されて埋立地へ運送される。

一方、洗浄され沈砂の土砂から分離された有機物を含む分離液は、洗浄槽１３の上部端付近まで上昇し、オーバーフローした分離液がせき３４を越して環状樋３５へ溢れ出て、前記沈砂池１１へ自然落下により戻される。円錐状螺旋板１４に捕捉された土砂とともに沈降した一部の有機物も、再度ノズル１６から噴出される混気水により洗浄され、微細気泡が付着することでより見かけの比重が軽くなり、螺旋状流路１４ａを通過し、環状樋３５へ溢れ出る。

【００４２】

このように、洗浄槽１３内に微細気泡を含む混気水をノズル１６から噴出することで、沈砂に付着した有機物を洗い流す。混気水が微細気泡を含むので、沈砂中の土砂と有機物を解すことができ、かつ有機物に微細気泡を付着させることで有機物の浮上性を高め、スパイラルセパレータ１５での有機物と土砂との分離性を高めることができる。しかも、微細気泡を混気水として洗浄槽１３内、特にその底部にノズル１６から吹き込むことで、土砂と共沈した紙繊維や髪の毛などの繊維状有機物から土砂粒子を解し取り、繊維状有機物、あるいは粗大な野菜屑やタバコのフィルターなどのし渣を再度洗い解し、流し出すことができる。

また、スパイラルセパレータ１５を採用したので、汚水が円錐状螺旋板１４間の平行な螺旋状流路１４ａに流入した際、土砂と有機物の沈降速度差をつけ、比重差を利用して効率よく重力分離することができる。これにより、汚水に含まれる土砂の高回収率と、汚土砂に含まれる有機物の高除去率とを同時に得ることができる。

【００４３】

混気ジェットポンプ方式の沈砂移送機１２および混気ジェットポンプ方式の沈砂移送機を採用したので、多量の希釈水と共に汚水として送水されることで、送水管内で予め土砂

10

20

30

40

50

と有機物が分散される効果が得られる。

また、傾斜板式洗砂分離機 1 5 としてスパイラルセパレータ 1 5 を採用したので、上向流と微細気泡を円錐状螺旋板 1 4 全体で均一に受けることができる。これにより、洗砂槽全体への混気水噴出ノズルによる攪拌力を抑え、気泡による上向偏流をなくし、最適な回転により流れを乱さず傾斜板群内に処理対象液を呼び込むことで、傾斜板群下を混気水で攪拌しつつ高い分離性を維持できるという効果が得られる。

また、傾斜板全体で高い分離効率を得ることができるとともに、微細気泡により発生する上向偏流を抑え、有機物に付着しない余分な気泡は円筒状環状壁 3 8 へ集め、収集孔から円筒状環状壁 3 8 内部に取り込むことで、螺旋状流路 1 4 a 内での水流の乱れを無くす効果が得られる。

さらに、液体サイクロン 2 4 により分離された分離砂を、沈砂移送機 1 2 により移送中の汚水中に混入するようにしたので、別途、希釈水を必要とせずに処理が可能である。また、従来、ほとんどの分離砂中の土砂は洗砂槽から流出し、下水処理場内を循環していたが、分離砂中の土砂の回収率を高めることで循環量を減らし、液体サイクロンへの負荷を低減することで汚泥濃縮装置のトラブルや送泥管やピットへの土砂堆積が減る。すなわち沈砂池で捕捉されず通過した 2 0 0 μ m 以下の微細な土砂も同時に洗浄・回収することが可能となり、沈砂池 1 1 と最初沈澱池を経由し液体サイクロン 2 4 へ再度戻る 2 0 0 μ m 以下の微細な土砂も少なくすることができる。このため液体サイクロン 2 4 から汚泥とともに送泥井へ移送される土砂量が減り、送泥管やピットに堆積する土砂を低減できる効果が得られる。

【図面の簡単な説明】

【 0 0 4 4 】

【図 1】この発明の実施例 1 に係る沈砂洗浄装置の全体構成図である。

【図 2】この発明の実施例 1 に係る沈砂洗浄装置の一部を構成するスパイラルセパレータの拡大断面図である。

【符号の説明】

【 0 0 4 5 】

- 1 0 沈砂洗浄装置
- 1 1 沈砂池
- 1 2 沈砂移送機
- 1 2 A 送砂ポンプ方式の沈砂移送機
- 1 3 洗浄槽
- 1 4 円錐状螺旋板（傾斜板）
- 1 4 a 螺旋状流路（隙間）
- 1 5 スパイラルセパレータ（回転傾斜板式沈降分離機）
- 1 6 ノズル
- 1 7 混気水製造機
- 1 8 土砂回収コンベア
- 1 9 バケットコンベア
- 2 3 脱水・送泥前処理設備
- 2 4 液体サイクロン
- 3 0 回転モータ（回転手段）

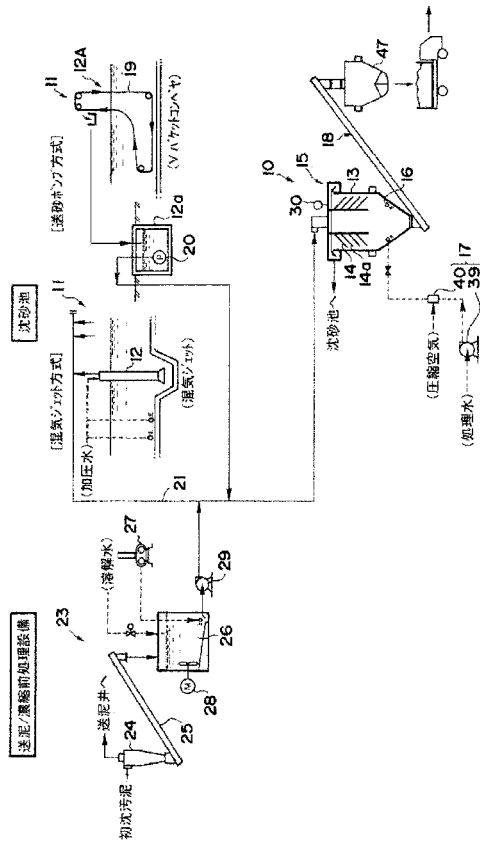
10

20

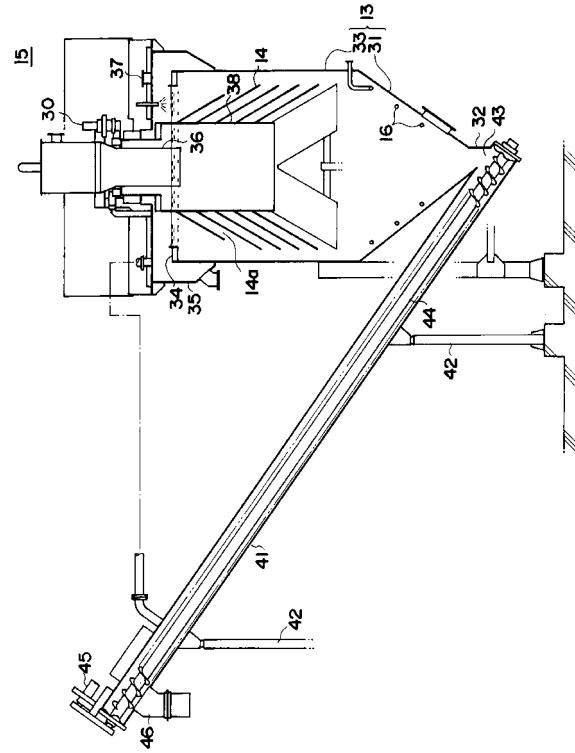
30

40

【図 1】



【図 2】



フロントページの続き

Fターム(参考) 4D071 AA41 AB04 AB05 AB12 AB48 AB52 CA01 CA05 DA03