

明 細 書

発明の名称： 基板処理装置

技術分野

[0001] 本発明は、半導体ウエハなどの基板処理装置に関するものである。

背景技術

[0002] 処理槽に貯留したリン酸水溶液に半導体ウエハ等の基板を浸漬し、基板の表面に形成された例えばシリコン窒化膜等をウェットエッチングにより除去する基板処理装置がある。このようなウェットエッチングを行う基板処理装置として、複数枚の基板を所定のピッチで起立させて保持した状態で処理槽内のリン酸水溶液等の処理液に浸漬してエッチング処理を行うバッチ式のもの知られている。バッチ式の基板処理装置は、装置の小型化のために、複数枚の基板を保持するピッチが小さくされていることが多い。

[0003] 処理槽内の処理液中に不活性ガス（例えば窒素ガス）の気泡を形成することによって、処理液の上昇流を促進する基板処理装置が知られている（例えば、特許文献1を参照）。特許文献1の基板処理装置では、リン酸水溶液からなる処理液中に不活性ガスの気泡を形成するために、処理槽内において複数枚の基板の下方に、複数のガスノズルを配置し、各ガスノズルから不活性ガスを吐出させることによって、処理槽内の処理液に上昇流を生じさせる。

先行技術文献

特許文献

[0004] 特許文献1：特開2019-50349号公報

発明の概要

発明が解決しようとする課題

[0005] 小さいピッチで複数枚の基板を処理液中に保持するバッチ式の基板処理装置において、処理液中に気泡を形成することによって、処理液の上昇流を促進することは有用である。しかしながら、処理槽内の処理液に気泡を形成しても、各々の基板の表面の処理の均一性、基板相互間における処理の均一性

については、十分なものとはいえず、向上が望まれている。特に、リン酸水溶液等のように粘度が高い処理液を用いて処理を行う場合には、基板の間で処理液が流れにくいため、処理の均一性が得られにくく、さらなる改善が望まれる。

[0006] 本発明は、上記事情を鑑みてなされたものであり、処理液中に形成する不活性ガスの気泡によって基板の処理の均一性を向上することができる基板処理装置を提供することを目的とする。

課題を解決するための手段

[0007] 本発明の基板処理装置は、処理液を貯留するとともに、複数の基板を起立した状態で所定のピッチで配列させて収容する処理槽と、前記複数の基板の配列方向に延設された管状の第1吐出部とこの第1吐出部と同軸にされ前記配列方向に延設された管状の第2吐出部とに、前記複数の基板が配列する配列範囲内で区分され、前記第1吐出部及び前記第2吐出部の区分された側の一端が閉塞されるとともに、前記第1吐出部及び前記第2吐出部に前記配列方向に沿って複数のガス吐出孔が形成された複数の気泡管部を有し、前記処理槽内で、前記複数の気泡管部が収容される前記複数の基板の下方に、前記配列方向と直交する水平方向に間隔をあけて配置された気泡形成部と、前記第1吐出部のそれぞれ及び前記第2吐出部のそれぞれに対応して設けられ、対応する前記第1吐出部または前記第2吐出部に対する不活性ガスの流量を独立して調整する複数の流量調整部とを備えるものである。

[0008] また、本発明の基板処理装置は、処理液を貯留するとともに、複数の基板を起立した状態で所定のピッチで配列させて収容する処理槽と、前記処理槽内で、収容される前記複数の基板の下方に配置され、前記処理液を下方内向き及び下方外向きに吐出する複数の液吐出孔が前記複数の基板の配列方向に形成された液供給管と、前記処理槽内で、収容される前記複数の基板の下方に配置され、不活性ガスを斜め下方に吐出して前記不活性ガスの気泡を前記処理液中に形成する複数のガス吐出孔が前記配列方向に形成された気泡管部とを備えるものである。

発明の効果

[0009] 本発明の基板処理装置によれば、複数の気泡管部のそれぞれを複数の基板の配列範囲内で第1吐出部と第2吐出部とに区分し、それぞれに対する不活性ガスの流量を複数の流量調整部で独立して調整するので、処理液中に形成する不活性ガスの気泡によって基板の処理の均一性をより向上することができる。

[0010] 本発明の基板処理装置によれば、液供給管から処理液を下方内向き及び下方外向きに吐出するとともに、気泡管部から不活性ガスの気泡を下方内向きに吐出するので、効果的に処理液中に不活性ガスの気泡を形成することができ、基板の処理の均一性をより向上することができる。

図面の簡単な説明

[0011] [図1]基板処理装置の構成を示すブロック図である。

[図2]ホルダの構成を示す斜視図である。

[図3]液供給管及び気泡管部のレイアウトを模式的に示す説明図である。

[図4]液供給管に形成された液吐出孔を示す断面図である。

[図5]気泡管部に形成されたガス吐出孔を示す断面図である。

[図6]気泡管部の構造の一例を示す斜視図である。

[図7]液供給管及び気泡管部からの処理液及び窒素ガスの吐出方向を示す説明図である。

[図8]気泡管部への窒素ガスの流量の変化を示すタイミングチャートである。

[図9]6本の気泡管部を設けた基板処理装置の例を示す説明図である。

[図10]エッチング量を測定した基板上の測定点を示す説明図である。

発明を実施するための形態

[0012] 図1において、基板処理装置10は、基板11に形成された薄膜を処理液12によって除去するものである。この例においては、基板11は、シリコンウエハ（半導体基板）であり、この基板11の表面に形成されたシリコン酸化膜（ SiO_2 膜）とシリコン窒化膜（ Si_3N_4 膜）とのうちシリコン窒化膜を、処理液12を用いて選択的に除去（エッチング）するエッチング処理

を行う。処理液 12 は、リン酸 (H_3PO_4) を純水 (脱イオン水) に溶解したリン酸水溶液である。

[0013] 基板処理装置 10 は、槽部 14、循環機構 15、気泡発生機構 16 を有している。槽部 14 は、箱形状の処理槽 18 と、この処理槽 18 の上部外側に一体に設けられた外槽 19 とを有している。処理槽 18 は、処理液 12 を貯留する。この処理槽 18 には、循環機構 15 によって処理液 12 が供給される。外槽 19 は、処理槽 18 から溢れ出た処理液 12 を受ける。外槽 19 に溢れ出た処理液 12 は、循環機構 15 を介して処理槽 18 に戻される。なお、基板処理装置 10 には、槽部 14 の上部を開閉する蓋部材 (図示省略) が設けられている。

[0014] 基板処理装置 10 は、バッチ式のものであり、処理槽 18 内には、ホルダ 21 に保持された複数の基板 11 が収容され、それら基板 11 が処理液 12 に浸漬される。基板 11 は、それぞれ起立した姿勢、すなわち基板表面 (表面、裏面) が上下方向に沿った姿勢で、紙面に垂直な方向に配列されてホルダ 21 に保持される。ホルダ 21 は、図 1 に示すように、各基板 11 を処理槽 18 内の処理液 12 に浸漬した下降位置と、下降位置から上昇して処理液 12 から基板 11 を引き上げた上昇位置との間で移動する。

[0015] 循環機構 15 は、循環ポンプ 23、ダンパ 24、フィルタ 25、ヒータ 26、バブルカッタ 27、液供給管部 28 を有している。外槽 19 に循環ポンプ 23 が接続されており、この循環ポンプ 23 から順番にダンパ 24、フィルタ 25、ヒータ 26、バブルカッタ 27、液供給管部 28 が接続されている。循環ポンプ 23、ダンパ 24、フィルタ 25、ヒータ 26 及びバブルカッタ 27 は、槽部 14 の外に配されている。液供給管部 28 は、2 本の液供給管 31 で構成されている。これらの 2 本の液供給管 31 は、処理槽 18 の底部に同じ高さすなわち同一水平面上に配されており、下降位置のホルダ 21 よりも下方すなわち処理槽 18 内に収容される基板 11 よりも低い位置に設けられている。

[0016] 循環ポンプ 23 は、外槽 19 内の処理液 12 を液供給管 31 に向けて送る

。ダンパ24は、適当な量の処理液12を一時的に貯めておくことで循環機構15内における処理液12の流量変動を抑え、フィルタ25は、処理液12中のパーティクル等を除去する。ヒータ26は、処理槽18に供給する処理液12を沸点以上に加熱し、バブルカッタ27は、供給する処理液12中の気泡を除去する。液供給管31には、複数の液吐出孔31a、31b（図3参照）が設けられており、循環機構15からの処理液12は、各液吐出孔31a、31bを介して処理槽18内に吐出される。処理槽18内の処理液12は、例えば150℃～165℃程度とされる。

[0017] 上記のように構成される循環機構15によって、処理槽18から外槽19に溢れ出た処理液12は、濾過、加熱されて処理槽18に戻される。なお、循環機構15には、循環する処理液12に加水する純水供給機構（図示省略）が設けられている。この純水供給機構は、処理液12への加水量を調節することによって、処理槽18内の処理液12のリン酸の濃度を一定に保つ。

[0018] 気泡発生機構16は、気泡形成部33、ガス供給部35を有し、気泡形成部33は、処理槽18の底部に設けられた複数（この例では4本）の気泡管部37から構成される。気泡管部37には複数のガス吐出孔37a（図3参照）が設けられており、ガス吐出孔37aから不活性ガスとしての窒素（ N_2 ）を吐出することで、処理液12中に気泡を形成する。気泡発生機構16は、このように窒素ガスの気泡を処理液12中に形成することで、処理液12の流動性を高め、また気泡の上昇によって、特に基板11同士の間、基板11と支持板44（図2参照）との間における処理液12の上方への流動を促進する。各気泡管部37は、処理槽18の底部に同じ高さに配されており、液供給管31と同様に、下降位置のホルダ21よりも下方に配され、処理槽18内に収容される基板11よりも低い位置に設けられている。

[0019] ガス供給部35は、窒素ガスを気泡形成部33に供給する。詳細を後述するように、気泡形成部33の各気泡管部37は、第1吐出部41と第2吐出部42（図3参照）とに区分されており、ガス供給部35は、各気泡管部37の第1吐出部41及び第2吐出部42に対する窒素ガスの流量を独立に調

整可能になっている。

- [0020] 図2に示すように、ホルダ21は、一对の支持板44と、ボトムバー45と、一对のサイドバー46とを有している。一对の支持板44は、基板11の配列方向（以下、基板配列方向という、矢印X方向）に離して設けられている。ボトムバー45及び一对のサイドバー46は、基板配列方向に直交する水平方向である幅方向（矢印Y方向）に互いに所定の間隔をあけて、それぞれの両端が一对の支持板44に固定されている。ボトムバー45及び一对のサイドバー46には、基板配列方向に複数の溝が一定のピッチで形成されている。なお、図2では、図示の便宜上、溝を実際のものよりも少なく描いてあるが、この例では、実際には50枚の基板11をホルダ21に保持するように溝を設けている。
- [0021] ホルダ21では、基板11は、その最下端の周縁がボトムバー45の溝に、また下側半分の両側の周縁が一对のサイドバー46の各溝内に入り込んだ状態に保持される。これにより、ホルダ21は、各基板11を3点で起立した姿勢に保持し、複数枚の基板11を表面同士、裏面同士、あるいは表面と裏面とを対面させた状態でそれらを所定の間隔で配列させて保持する。
- [0022] 上記ように構成されるホルダ21は、その底部が開口となっており、保持した基板11同士の間及び基板11と支持板44との間への、下方からの処理液12及び気泡の進入を阻害しない構成となっている。
- [0023] 図3に上方から見た処理槽18内のレイアウトを模式的に示す。なお、図3では、図面を簡略化するために基板11の枚数を少なく描いてあり、また一部の部材の図示を省略している。液供給管31及び気泡管部37のレイアウトは、基板11の中心を通る基板配列方向に平行な中心線を対照軸として線対称なものになっている。このように、液供給管31及び気泡管部37のレイアウトは、基板11の中心を通る基板配列方向に沿った中心線に平行な直線を対照軸として線対称であることが好ましい。また、液供給管31及び気泡管部37は、基板配列方向に延在した管状、この例では管径が一定な円管状である。

- [0024] 幅方向において、2本の液供給管31は、幅方向に所定の距離だけ離されて配置されている。この例では、液供給管31は、基板11の幅方向の端部近傍の直下に配置されており、処理槽18に収容されている基板11の中心を通る鉛直線の幅方向の位置（以下、幅方向中心という）から液供給管31までの距離が基板11の半径よりも小さくなっている。
- [0025] 4本の気泡管部37のうちの2本の気泡管部37が幅方向中心に近い位置に配置されて、互いに近接して設けられている。他の2本の気泡管部37は、それぞれ液供給管31の外側に液供給管31に近接して配置されている。したがって、他の2本の気泡管部37は、基板11の幅方向の端部近傍の直下に配置されている。
- [0026] なお、幅方向中心に近いほうが内側、遠いほうが外側である、また、以下では、幅方向中心に近い2本の気泡管部37と他の2本の気泡管部37を特に区別する場合には、前者を内側気泡管部37、後者を外側気泡管部37とそれぞれ称して説明する。
- [0027] 液供給管31には、その下側の管壁部分に、複数の液吐出孔31aと、複数の液吐出孔31bとが設けられている。液吐出孔31a、31bは、それぞれ基板配列方向に所定のピッチで直線状に列をなして形成されている。液吐出孔31a、31bは、液供給管31の管壁を貫通している。
- [0028] この例では、液吐出孔31a及び液吐出孔31bは、基板11の配列ピッチの2倍のピッチで設けられ、隣り合う2枚の基板11の間及び基板11と支持板44との間の間隙の直下に配されている。また、基板配列方向について、液供給管31における液吐出孔31aと液吐出孔31bの位置及び2本の液供給管31の相互間における液吐出孔31a、31bの位置は同じにしてある。したがって、隣り合う2枚の基板11の間の一部の間隙の直下には液吐出孔31a、31bは配されていない。
- [0029] 液供給管31は、先端（図面下側の端部）が閉塞されており、基端（図面上側の端部）が循環機構15のバブルカッタ27に接続されている。これにより、循環機構15によって、基端側から液供給管31内に処理液12が供

給され、供給される処理液 1 2 が各液吐出孔 3 1 a、3 1 b から処理槽 1 8 内に吐出される。

[0030] 気泡管部 3 7 は、それらの一端と他端の間に設けた仕切り板 4 0 によって、一端側の第 1 吐出部 4 1 と他端側の第 2 吐出部 4 2 とに区分されている。すなわち、第 1 吐出部 4 1 と第 2 吐出部 4 2 とは、その内部がつながっておらず別の空間になっている。このような気泡管部 3 7 は、管状の第 1 吐出部 4 1 と第 2 吐出部 4 2 とが基板配列方向に沿って同軸に延設された構造である。

[0031] 各気泡管部 3 7 には、その下側半分の管壁部分に、複数のガス吐出孔 3 7 a が基板配列方向に所定のピッチで直線状に列をなして形成されている。ガス吐出孔 3 7 a は、気泡管部 3 7 の管壁を貫通している。ガス吐出孔 3 7 a を配列するピッチは、任意に設定することができるが、基板 1 1 の配列ピッチと同じにすることが好ましく、図示されるように、隣り合う 2 枚の基板 1 1 同士の間及び基板 1 1 と支持板 4 4 との間の間隙の直下に、各気泡管部 3 7 のガス吐出孔 3 7 a をそれぞれ配置することが好ましい。したがって、ガス吐出孔 3 7 a は、第 1 吐出部 4 1 と第 2 吐出部 4 2 とを区切ることなく気泡管部 3 7 の全体として同じピッチで設けることが好ましい。

[0032] また、仕切り板 4 0 の気泡管部 3 7 における基板配列方向の位置は、適宜設定することができるが、ガス吐出孔 3 7 a の位置を避けて、基板 1 1 が配列する配列範囲のほぼ中央の位置に設定することが好ましい。基板 1 1 の配列範囲のほぼ中央の位置に仕切り板 4 0 を設けることによって、第 1 吐出部 4 1 と第 2 吐出部 4 2 との一方のガス吐出孔 3 7 a の個数が増えることがなく、その第 1 吐出部 4 1 または第 2 吐出部 4 2 における先端（仕切り板 4 0 側の端部）側とガス吐出孔 3 7 a と基端（仕切り板 4 0 と反対側の端部）側のガス吐出孔 3 7 a との窒素ガスの吐出量の差を小さくできる。これにより、第 1 吐出部 4 1 及び第 2 吐出部 4 2 に対する窒素ガスの流量の調整を容易にすることができる。この例では、基板 1 1 の配列範囲の中央の位置にガス吐出孔 3 7 a があるため、その位置よりも仕切り板 4 0 の位置を気泡管部

37の一端側に基板11の配列ピッチ分だけずらしている。したがって、第1吐出部41側のガス吐出孔37aの個数が第2吐出部42側の個数より1つだけ少なくなっている。なお、基板11の配列範囲の「ほぼ中央」とは、その配列範囲の中央位置からの距離が基板11の配列ピッチの3倍以下の範囲内をいう。

[0033] 各気泡管部37の第1吐出部41及び第2吐出部42は、互いに独立した供給パイプ51を介してガス供給部35にそれぞれ接続され、ガス供給部35から独立して窒素ガスの供給を受ける。第1吐出部41及び第2吐出部42は、それぞれ基端側に供給パイプ51が接続されている。

[0034] ガス供給部35は、4本の気泡管部37にそれぞれ設けられた第1吐出部41と第2吐出部42に対応した8個の流量調整部52を有している。すなわち、1つの第1吐出部41または第2吐出部42に対して1つの流量調整部52が設けられ、対応するもの同士が供給パイプ51によって接続されている。各流量調整部52は、それぞれ独立して流量の調整が可能な流量調整弁等で構成されている。第1吐出部41、第2吐出部42と流量調整部52との間には窒素ガス中の異物を取り除くフィルタ53が接続されている。

[0035] 流量調整部52は、減圧レギュレータ54を介してガス供給源（図示省略）からの窒素ガスの供給を受け、流量を調整して対応する第1吐出部41または第2吐出部42に窒素ガスを流す。これら流量調整部52により、各第1吐出部41及び各第2吐出部42への窒素ガスの流量が独立して調整される。

[0036] ところで、基板11が配列されている空間の処理液12の流れを均一にしたり、処理液12中に窒素ガスの気泡を均等に形成したりしても均一なエッチングが得られない場合がある。これは、処理槽18内における処理液12の流れや、基板11同士の間や基板11と支持板44との間を流れている間における処理液12のシリカ濃度の上昇によるエッチングレートの低下等の様々な要因で生じる。

[0037] 上記のように配した4本の気泡管部37をそれぞれ第1吐出部41と第2

吐出部42に区分することで、ホルダ21に保持されている基板11の範囲の空間の処理液12に供給される窒素ガスの気泡の量を、基板配列方向におよそ仕切り板40の位置で2分割し、さらに幅方向に中央部と両側とに3分割した6領域におよそ分割して独立に調整することができる。

[0038] 例えば内側気泡管部37に対する窒素ガスの流量の調整により、基板11の範囲の幅方向の中央の領域の気泡量を増減できる。この内側気泡管部37の第1吐出部41側の領域と第2吐出部42側の領域との気泡量を別々に増減することができる。また、外側気泡管部37に対する窒素ガスの流量の調整により、基板11の範囲の幅方向の中央よりも外側の一方ないし両方の領域の気泡量を増減でき、この場合にも第1吐出部41側の領域と第2吐出部42側の領域との気泡量を別々に増減することができる。

[0039] 第1吐出部41及び各第2吐出部42への窒素ガスの流量（各流量調整部52の設定値）は、処理槽18における処理液12の流れの分布や、局所的な処理液12のシリカ濃度の上昇によるエッチングレートの低下等を考慮して、各ホルダ21に保持されている複数の基板11の各部におけるエッチング量の差が小さくなるように、例えば実験等に基づいて予め決められる。

[0040] 図4に示すように、液吐出孔31aは、液供給管31の管壁部分を下方内向きに貫通するように形成され、液吐出孔31bは、液供給管31の管壁部分を下方外向きに貫通するように形成されている。これにより、液吐出孔31aは、下方内向きに、液吐出孔31bは、下方外向きに、処理液12をそれぞれ吐出する。ここで、幅方向において、幅方向中心に向かう向きが内向きであり、これとは逆向きが外向きである。また、吐出する向きが下方内向きとは、下向きの成分と内向きの成分を有することを意味し、下方外向きとは下向きの成分と外向きの成分を有することを意味する。

[0041] 液吐出孔31a、31bの傾斜角度 $\theta 1$ （鉛直下向きに対する液吐出孔31a、31bの軸心の角度）は、適宜に決めることができる。この例では、液吐出孔31a、31bは、それらの軸心が液供給管31の径方向と一致するように形成されており、傾斜角度 $\theta 1$ を 50° としている。なお、液吐出

孔 3 1 a、3 1 b の径は、いずれも同じにしているが、これに限るものではない。

[0042] 図 5 に示すように、ガス吐出孔 3 7 a は、気泡管部 3 7 の管壁部分を下方内向きに貫通するように形成されている。これにより、ガス吐出孔 3 7 a は、内向き成分を有する斜め下方すなわち下方内向きに窒素ガスを吐出する。ガス吐出孔 3 7 a の傾斜角度 $\theta 2$ は、適宜に決めることができる。この例では、ガス吐出孔 3 7 a は、その軸心が気泡管部 3 7 の径方向と一致するように形成されており、ガス吐出孔 3 7 a の傾斜角度 $\theta 2$ を 45° としている。ガス吐出孔 3 7 a がこのように下方を向く構成では、気泡管部 3 7 内にガス吐出孔 3 7 a を通して処理液 1 2 が侵入しづらく、また気泡管部 3 7 内に処理液 1 2 が侵入しても抜きやすいという利点がある。なお、ガス吐出孔 3 7 a の径は、いずれも同じにしているが、これに限るものではない。

[0043] 図 6 に、この例で用いた気泡管部 3 7 を下側から見た状態を示す。この例の気泡管部 3 7 は、仕切り板 4 0 を挟んで、それぞれ直管状の第 1 吐出部 4 1 と第 2 吐出部 4 2 との各一端が接合されている。第 1 吐出部 4 1 は、その基端の端面に気泡管部 3 7 よりも小径の供給パイプ 5 1 の一端を接続してある。この第 1 吐出部 4 1 に接続されている供給パイプ 5 1 は、L 次状に屈曲しており他端側が上方に延びた形状となっている。一方の第 2 吐出部 4 2 は、その基端側の管壁に、気泡管部 3 7 よりも小径の供給パイプ 5 1 の一端を接続してある。第 2 吐出部 4 2 に接続された供給パイプ 5 1 は、その一端側が L 次状に屈曲し、中央部が気泡管部 3 7 に沿って配され、他端側が上方に延びた形状となっている。なお、気泡管部 3 7 としては、1 本の直管内に仕切り板 4 0 を設けた構造や、第 1 吐出部 4 1 と第 2 吐出部 4 2 とを一体化せずに、同軸に配した構成としてもよい。

[0044] 基板配列方向から見た各液供給管 3 1 及び各気泡管部 3 7 の配置と、処理液 1 2、窒素ガスの吐出方向を図 7 に示す。上述のように液供給管 3 1 は、基板 1 1 の幅方向の端部近傍の直下に配置され、液吐出孔 3 1 a から下方内向きに処理液 1 2 を吐出し、液吐出孔 3 1 b から下方外向きに処理液 1 2 を

吐出する。一方、気泡管部 3 7 は、中央部と幅方向の両側にそれぞれ配置されて、いずれもがガス吐出孔 3 7 a から下方内向きに窒素ガスを吐出する。

[0045] 各液吐出孔 3 1 a からの処理液 1 2 は、下方内向きに吐出されることによって、処理槽 1 8 の底面から幅方向に広がりつつ上昇する流れに転じる。処理槽 1 8 の幅方向中心の近傍では一对の液吐出孔 3 1 a からの処理液 1 2 の幅方向に広がる流れが合流することで、上昇する比較的に強い流れが形成され、基板 1 1 の幅方向の中央部を通して上方に向かう流れを生じさせる。一方、各液吐出孔 3 1 b からの処理液 1 2 は、下方外向きに吐出されることによって、処理槽 1 8 の底面から上昇する流れに転じ、外向きの広がりが処理槽 1 8 の側壁面に規制されながら基板 1 1 の幅方向の端部を通る上方に向かう流れを形成する。

[0046] 各気泡管部 3 7 のガス吐出孔 3 7 a は、上述のように下方内向きに窒素ガスを吐出する。また、各気泡管部 3 7 は、液供給管 3 1 よりも低い位置に配されており、より詳細には液供給管 3 1 の液吐出孔 3 1 a、3 1 b よりも気泡管部 3 7 のガス吐出孔 3 7 a の位置が低くなっている。

[0047] 液吐出孔 3 1 a、3 1 b 及びガス吐出孔 3 7 a による処理液 1 2、窒素ガスの吐出方向にそれぞれ下向き成分を持たせることにより、処理槽 1 8 の底面付近で液吐出孔 3 1 a、3 1 b から吐出される処理液 1 2 に窒素ガスの気泡を効果的に含ませることができる。これにより、上記のような処理液 1 2 の上昇する流れを、窒素ガスの気泡によって促進して、隣接する基板 1 1 同士の間、支持板 4 4 と基板 1 1 との間に効果的に入り込ませる。また、窒素ガスの気泡を含む処理液 1 2 により、隣接する基板 1 1 同士の間、支持板 4 4 と基板 1 1 との間では、スラグ流的な処理液 1 2 の流れを形成し、処理液 1 2 の上昇する流れを促進する。処理液 1 2 は、窒素ガスの気泡が処理液 1 2 に混じることで流動性が高まる。また、処理液 1 2 中に気泡が形成されると、浮力により気泡が上昇する際に、気泡がその上側の処理液 1 2 を押し上げ、下側の処理液 1 2 を引き込む。このため、処理液 1 2 の上昇する流れ、処理液 1 2 の攪拌が気泡によって促進される。

- [0048] 内側気泡管部 37 の吐出方向に内向き成分を持たせることにより、特に流れが悪くなる傾向にある幅方向中心付近の処理液 12 に多くの窒素ガスの気泡を含ませることができ、基板 11 の幅方向の中央部を通して上方に向かう処理液 12 の流れを効果的に促進できる。また、液供給管 31 の外側に近接して配した外側気泡管部 37 からの窒素ガスの吐出方向を下方内向きとすることにより、液供給管 31 からの下方外向きに吐出される処理液 12 が外側気泡管部 37 から吐出される窒素ガスを取り込むように流れるため、粘性の高い処理液 12 に窒素ガスを容易に取り込んで気泡を形成することができ、外側気泡管部 37 のガス吐出孔 37a が液吐出孔 37b の下方にあるため、より効果的に処理液 12 に窒素ガスを取り込むことができる。これにより、主として基板 11 の幅方向の端部を通る上方に向かう流れが効果的に促進される。
- [0049] なお、液吐出孔 31a、31b に下向き成分を持たせることによって、処理液 12 が基板 11 の特定箇所に当たることが確実に防止され、エッチングレートの局所的な上昇や、ベベル部から基板 11 の面内方向への異物の発生が効果的に抑制される。
- [0050] 次に上記構成の作用について説明する。図 8 に示すように、基板 11 が処理槽 18 内の処理液 12 に浸漬されていない時刻 t_1 以前のアイドル期間においても、各気泡管部 37 の第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 には、ガス供給部 35 からの窒素ガスがそれぞれ供給されている。このアイドル期間における窒素ガスの流量 M_1 は、エッチングしている期間よりも少なくされている。これにより、ガス吐出孔 37a を通して第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 の内部に処理液 12 が入らないようにしている。なお、アイドル期間における各気泡管部 37 の第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 への窒素ガスの流量 M_1 は、個別に調整されていなくてもよい。
- [0051] 一方、循環機構 15 によって、液供給管 31 の各液吐出孔 31a を通して継続的に処理液 12 が処理槽 18 に供給されている。液吐出孔 31a から下方内向き、下方外向きにそれぞれ吐出された処理液 12 は、処理槽 18 の底

面で、その流れが上向きに転じ、幅方向に広がりつつ処理槽 18 の上部に向かって流れる。このアイドル期間においても、少ない量であるが処理液 12 中に窒素ガスの気泡が形成されている。

[0052] シリコン窒化膜を除去する基板 11 は、ホルダ 21 に保持された状態で、ホルダ 21 が下降位置に移動することで処理槽 18 内の処理液 12 に浸漬される（時刻 t_1 ）。基板 11 が処理液 12 に浸漬されると、処理液 12 の温度回復を待ってから、通常の流量 M_2 で各気泡管部 37 の第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 に窒素ガスが供給される（時刻 t_2 ）。このときに、各気泡管部 37 の第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 のそれぞれには、対応する流量調整部 52 によって予め調整された流量で窒素ガスが供給されるので、流量 M_2 は、各第 1 吐出部 41 及び各第 2 吐出部 42 のそれぞれに対応した値である。

[0053] 第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 は、それぞれに供給される流量に応じた流量で窒素ガスをガス吐出孔 37a から吐出することにより、処理液 12 中に窒素ガスの気泡を形成する。処理液 12 は、上述のような処理液 12 の流れと、窒素ガスの気泡の浮力とにより、基板 11 同士の間、基板 11 と支持板 44 との間に入り込むように上昇して流れ、さらに基板 11 の面に沿って上昇する。また、このときに処理液 12 は、それに窒素ガスの気泡を含むことにより流動性が高くなる。このようにして、基板 11 同士の間、基板 11 と支持板 44 との間における処理液 12 の流れが気泡によって促進されるが、その程度は処理液 12 中の窒素ガスの気泡の量に応じて変わる。

[0054] 基板 11 が処理液 12 に浸漬されてから所定の処理時間が経過した時刻 t_3 になると、ホルダ 21 が下降位置から上昇位置に移動する。これにより、処理液 12 から基板 11 が引き上げられエッチング処理が終了し、再びアイドル期間となる。また、この時刻 t_3 になると、各気泡管部 37 の第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 への窒素ガスの流量がアイドル期間の流量 M_1 へと減らされる。

[0055] ところで、上記のようにエッチング処理の期間に、処理液 12 中に窒素ガ

スの気泡を均等に形成しても様々な要因から均一なエッチングが得られないことがある。しかしながら、この例の基板処理装置 10 では、エッチング処理の期間では、上記のように各流量調整部 52 に設定されている流量の窒素ガスを各気泡管部 37 の第 1 吐出部 41 及び第 2 吐出部 42 にそれぞれ供給し、ホルダ 21 に保持されている基板 11 の範囲の空間をおよそ分割した 6 領域における気泡の量を独立に調整している。すなわち、およそ領域ごとに各基板 11 の表面に沿った処理液 12 の流れが基板 11 の各部分の相互間、各基板 11 の相互間においてエッチングレートに差が出ないように調整されている。したがって、各々の基板 11 の各部分の相互間、ホルダ 21 に保持された各基板 11 の相互間においてエッチングの均一性が向上している。

[0056] 上記実施形態では、4 本の気泡管部を設けているが、気泡管部は複数設けられていれば、その本数は特に限定されない。例えば、図 9 は、6 本の気泡管部 37、67 を設けた例を示しており、各液供給管 31 の内側に液供給管 31 に近接した気泡管部 67 をさらに設けた構成である。気泡管部 67 は、窒素ガスを下方外向きにするガス吐出孔 67a が設けられている。その他の構成は、上記の基板処理装置 10 のものと同じである。すなわち、液供給管 31 の外側に近接して配される気泡管部 37 は、下方内向きに窒素ガスを吐出し、内側に近接して配される気泡管部 67 は、下方外向きに窒素ガスを吐出する構成である。これにより、気泡管部 37 から下方内向きに吐出される窒素ガスは、液供給管 31 からの下方外向きに吐出される処理液 12 と、また気泡管部 67 から下方外向きに吐出される窒素ガスは、液供給管 31 からの下方内向きに吐出される処理液 12 とそれぞれ効果的に混合される。このように気泡管部を多くすることにより、ホルダ 21 に保持されている基板 11 の範囲の空間をより細かく分割して気泡の量を独立に調整できる。

[0057] 上記では、処理液としてリン酸水溶液の例について説明しているが、処理液は限定されず、粘性の高い処理液に特に有用である。粘性の高い処理液としては、例えば硫酸と過酸化水素水との混合液である SPM (Sulfuric Acid Hydrogen Peroxide Mixture : 硫酸過酸化水素水混合液) を挙げることがで

きる。

[0058] また、処理液中に気泡が形成されると、上述のように気泡により処理液の上昇する流れ、処理液の攪拌が促進されるから、各々の基板の表面及び各基板の相互間における処理液の温度の均一性が向上する。このため、基板の処理に対する温度の影響の大きな処理液についても特に有用である、このような処理液としては、例えばSC1（ NH_4OH と H_2O_2 との混合水溶液）等のアルカリ性の処理液が挙げられる。

[0059] 図1に示される基板処理装置10において、各気泡管部37の第1吐出部41及び第2吐出部42への窒素ガスの流量を調整して供給し、窒素ガスの気泡を処理液12中に形成して基板11のエッチングを行ったときのエッチングのばらつきの程度を測定した結果を表1に示す。

[0060] この測定では、基板11を液供給管31の先端側から順番に1枚目、2枚目、3枚目・・・50枚目として、1枚目、25枚目及び50枚目の各基板11について25箇所の測定点についてのエッチング量を測定し、面内のばらつき、バッチ内のばらつきを求めた。図10に示すように、測定点Mpは、基板11の中心と、周方向に45°間隔で設定した径方向の各線上の中心から基板11の半径の約1/3、2/3、3/3の各点とした。基板11の面内のばらつきは、25箇所について測定したエッチング量を用いて「エッチングばらつき(%) = (最大エッチング量 - 最小エッチング量) / (2 × 平均エッチング量) × 100%」として求めた。バッチ内のばらつきは、3枚の基板11の各25箇所、計75箇所のエッチング量を用いて、面内ばらつきと同じ式によって求めた。なお、基板11の直径は300mm、基板11の配列ピッチは5mm、処理液温度は163℃、エッチング時間は600secであった。

[0061] [表1]

		エッチングばらつき
基板面内	1枚目 基板	2.00%
	25枚目 基板	2.20%
	50枚目 基板	1.60%
バッチ内		2.20%

[0062] 表 1 からわかるように、窒素ガスの気泡を処理液 1 2 中に形成することによって、面内ばらつき、バッチ内ばらつきが小さいことがわかる。これにより、面内ばらつき、バッチ内ばらつきが向上されていることがわかる。

符号の説明

- [0063] 1 0 基板処理装置
- 1 1 基板
 - 1 2 処理液
 - 3 1 液供給管
 - 3 1 a、3 1 b 液吐出孔
 - 3 5 ガス供給部
 - 3 7 気泡管部
 - 3 7 a ガス吐出孔
 - 4 1 第 1 吐出部
 - 4 2 第 2 吐出部
 - 5 2 流量調整部