



(19)
Bundesrepublik Deutschland
Deutsches Patent- und Markenamt

(10) DE 103 33 156 A1 2005.02.24

(12)

Offenlegungsschrift

(21) Aktenzeichen: 103 33 156.5

(51) Int Cl.⁷: C01G 33/00

(22) Anmeldetag: 22.07.2003

H01G 4/10

(43) Offenlegungstag: 24.02.2005

(71) Anmelder:

H.C. Starck GmbH, 38642 Goslar, DE

(72) Erfinder:

Schnitter, Christoph, Dr., 31188 Holle, DE

(74) Vertreter:

Zobel, M., Dipl.-Chem. Dr., Pat.-Anw., 51061 Köln

(56) Für die Beurteilung der Patentfähigkeit in Betracht

gezogene Druckschriften:

WO 00/15 555 A1

Die folgenden Angaben sind den vom Anmelder eingereichten Unterlagen entnommen

Prüfungsantrag gemäß § 44 PatG ist gestellt.

(54) Bezeichnung: Verfahren zur Herstellung von Niobsuboxid

(57) Zusammenfassung: Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Niobsuboxid der ungefährnen Zusammensetzung gemäß Formel NbO, wobei das Nioboxid insbesondere für die Herstellung von Anoden für Festelektrolytkondensatoren geeignet ist.

Beschreibung

[0001] Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Niobsuboxid der ungefährnen Zusammensetzung gemäß Formel NbO, wobei das Nioboxid insbesondere für die Herstellung von Anoden für Festelektrolytkondensatoren geeignet ist.

Stand der Technik

[0002] Als Festelektrolytkondensatoren mit sehr großer aktiver Kondensatorfläche und daher kleiner, für die mobile Kommunikationselektronik geeigneter Bauweise werden überwiegende solche mit einer auf einem entsprechenden leitfähigen Träger aufgebrachten Niob- bzw. Tantalpentoxidsperrschicht eingesetzt unter Nutzung von deren Stabilität („Ventilmetall“), der vergleichsweise hohen Dielektrizitätskonstanten und der über die elektrochemische Erzeugung mit sehr gleichmäßiger Schichtdicke herstellbare isolierende Pentoxidschicht. Als Träger werden metallische oder leitfähige niedere oxidische (Suboxide) Vorläufer der entsprechenden Pentoxide eingesetzt. Der Träger, der zugleich die eine Kondensatorelektrode (Anode) darstellt, besteht aus einer hochporösen, schwammartigen Struktur, die durch Versintern feinstteiliger Primärstrukturen bzw. bereits schwammartiger Sekundärstrukturen hergestellt wird. Die Oberfläche der Trägerstruktur wird elektrolytisch zum Pentoxid oxidiert („formiert“), wobei die Dicke der Pentoxidschicht durch die Maximalspannung der elektrolytischen Oxidation („Formierspannung“) bestimmt wird. Die Gegenelektrode wird durch Tränken der schwammartigen Struktur mit Mangannitrat, das thermisch zu Mangandioxid umgesetzt wird oder mit einem flüssigen Vorläufer eines Polymerelektrolyten und Polymerisation erzeugt. Die elektrischen Kontakte zu den Elektroden werden auf der einen Seite durch einen bei der Erzeugung der Trägerstruktur eingesinterten Tantal- oder Niobdraht und die gegen den Draht isolierte metallische Kondensatorhülle dargestellt.

[0003] Die Kapazität C eines Kondensators berechnet sich nach folgender Formel:

$$C = (F \cdot \epsilon) / (d \cdot V_F)$$

wobei F die Kondensatoroberfläche, ϵ die Dielektrizitätskonstante, d die Dicke der Isolatorschicht pro V Formierspannung und V_F die Formierspannung bezeichnet. Da die Dielektrizitätskonstante ϵ für Tantalpentoxid bzw. Niobpentoxid 27,6 bzw. 41 beträgt, das Dickenwachstum der Schicht pro Volt Formierspannung d aber 16,6 bzw. 25 Å/V beträgt, weisen beide Pentoxide denselben Quotienten $\epsilon/d = 1,64$ bzw. 1,69 auf. Kondensatoren auf Basis beider Pentoxide mit gleicher Geometrie der Anodenstrukturen weisen also dieselbe Kapazität auf. Unterschiede bei Angaben von auf das Gewicht bezogenen spezifischen

Kapazitäten ergeben sich trivialerweise aus den unterschiedlichen Dichten von Nb, NbO_x ($0,7 < x < 1,3$; insbesondere $0,95 < x < 1,1$) und Ta. Anodenstrukturen aus Nb und NbO_x weisen daher den Vorteil der Gewichtsersparnis bei Anwendung beispielsweise in Mobiltelefonen, bei denen um jedes Gramm Gewichtsersparnis gerungen wird, auf. Unter Kostengesichtspunkten ist NbO_x günstiger als Nb, da ein Teil des Volumens der Anodenstruktur durch Sauerstoff bereitgestellt wird.

[0004] Die Herstellung der Niobsuboxidpulver erfolgt nach dem üblichen metallurgischen Reaktions- und Legierungsverfahren, nach dem ein mittlerer Oxidgehalt dadurch hergestellt wird, dass Niobpentoxid und Niobmetall in Gegenwart von Wasserstoff einer Temperatur ausgesetzt werden, in der ein Sauerstoffkonzentrationsausgleich stattfindet, siehe z.B. WO 00/15555:



[0005] Das Verfahren besteht also darin, ein mit hoher Reinheit kommerziell verfügbares Niobpentoxid einzusetzen und dieses mit hochreinem Niobmetall, beides in Pulverform entsprechend der Stöchiometrie zu vermischen und einer Temperatur von 800 bis 1600°C in einer wasserstoffhaltigen Atmosphäre, die vorzugsweise bis zu 10% Wasserstoff enthalten soll, über mehrere Stunden zu behandeln. Vorzugsweise weisen sowohl das Pentoxid als auch das Metall Primärteilchengrößen auf, die nach dem Sauerstoffausgleich der gewünschten Primärteilchengröße von unterhalb oder leicht oberhalb 1 µm (geringster) Querschnittabmessung entspricht.

[0006] Dabei werden Tiegel aus Niob oder Tantal, die mit einer Mischung aus Niobpentoxid- und Niobmetallpulver gefüllt sind, in einem Ofen unter einer wasserstoffhaltigen Atmosphäre auf die Reaktionstemperatur erhitzt.

[0007] Das für den Sauerstoffaustausch mit Niobpentoxid erforderliche Niobmetall wird vorzugsweise durch Reduktion von hochreinem Niobpentoxid zum Metall hergestellt.

[0008] Dies kann aluminothermisch durch Zünden eines Nb_2O_5/Al -Gemisches und Auswaschen des gebildeten Aluminiumoxides und anschließendes Aufreinigen der Niobmetallbarren mittels Elektronenstrahlen erfolgen. Der nach Reduktion und Elektronenstrahlschmelzen erhaltene Niobmetallbarren kann in an sich bekannter Weise mit Wasserstoff versprüdet und gemahlen werden, wobei plättchenförmige Pulver erhalten werden.

[0009] Nach einem bevorzugten Verfahren zur Herstellung des Niobmetalls gemäß WO 00/67936 wird das hochreine Niobpentoxidpulver zunächst mittels

Wasserstoff bei 1000 bis 1600°C zum Niobdioxid etwa der Formel NbO_2 , reduziert und anschließend mit Magnesiumdampf bei 950 bis 1100°C zum Metall reduziert. Dabei entstehendes Magnesiumoxid wird mittels Säuren ausgewaschen. Das letztere Verfahren ist insbesondere aufgrund seines erheblich geringeren Energiebedarf, aufgrund der prinzipiellen Erhaltung der Primärteilchengröße des Niobpentoxides und des geringeren Kontaminationsrisikos mit für die Kondensatorperformance schädlichen Substanzen bevorzugt.

[0010] Nachteilig bei der Reaktion nach Reaktionsgleichung (1) ist, dass der Volumenschwund des Niobpentoxides beim Übergang zum Niobsuboxid ca. 50% beträgt, der ein sehr lockeres Kristallgefüge des Suboxides bedingt, das nur unter dem Risiko des Einbaus von Kristallbaufehlern durch Tempern verdichtet werden kann und daher letztendlich die Kondensatorperformance nachteilig beeinflussen kann. Die schlechte Kristallqualität des Suboxides bedingt offenbar auch deren unzureichendes Fließvermögen.

[0011] Ein gutes Fließvermögen der Kondensatorpulver ist ein wesentlicher Verfahrensparameter der Herstellung der Kondensatoren, da die Pulver mittels automatischer Hochgeschwindigkeitspressen, die über Vorlagebehälter mit dem zu verpressenden Pulver versorgt werden, gepresst werden. Dabei ist eine gute Fließfähigkeit Voraussetzung dafür, dass eine definierte Pulvermenge mit der modernen Anforderungen gerecht werden kann. Genauigkeit von beispielsweise $+/-0,5$ mg in die Pressmatrize fließt.

Aufgabenstellung

[0012] Aufgabe der Erfindung ist es, die Nachteile des Standes der Technik zu überwinden.

[0013] Aufgabe der Erfindung ist es auch, ein Niobsuboxidpulver mit einer verbesserten Fließfähigkeit zur Verfügung zu stellen.

[0014] Aufgabe der Erfindung ist es weiterhin, den Verbrauch von hochreinem Magnesium und den Anfall von Magnesiumoxid bei dem bevorzugten Verfahren sowie gleichzeitig den Aufwand der Auswaschung des Magnesiumoxids zu reduzieren.

[0015] Ferner ist es Aufgabe der Erfindung, die Kapazität der Öfen wesentlich zu erhöhen.

[0016] Weiterhin ist es Aufgabe der Erfindung, das Kontaminationsrisiko bei der Herstellung des für die Herstellung von Niobsuboxid erforderlichen Niobmetalls weiter zu reduzieren.

[0017] Erfindungsgemäß wird demgemäß vorgeschlagen, als Ausgangsoxid für den metallurgischen Sauerstoffausgleich mit dem Niobmetallpulver ein Ni-

obdioxid einzusetzen. Das Niobdioxid wird vorzugsweise durch Reduktion von Niobpentoxid im Wasserstoffstrom bei einer Temperatur von 950 bis 1600°C hergestellt.

[0018] Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist also ein Verfahren zur Herstellung von NbO_x mit $0,7 < x < 1,3$, bevorzugt $0,9 < x < 1,15$, besonders bevorzugt $1 < x < 1,05$, durch Umsetzung von NbO_y mit $1,8 < y < 2,1$, bevorzugt $1,9 < y < 2$, mit einer stöchiometrischen Menge an Niobmetall in Gegenwart von Wasserstoff. Temperatur und Dauer der Reaktion sind so zu bestimmen, dass die Reaktion weitgehend vollständig abläuft.

[0019] Gegenstand der Erfindung sind ferner Niobsuboxidpulver der Formel von NbO_x mit $0,7 < x < 1,3$, bevorzugt $0,9 < x < 1,15$, besonders bevorzugt $1 < x < 1,05$, die ein Fließfähigkigkeit nach ASTM B 213 von mindestens 40 s/25g, vorzugsweise mindestens 50 s/25g, insbesondere bevorzugt von mindestens 60 s/25g, aufweisen.

[0020] Bevorzugt für das erfindungsgemäße Verfahren ist eine Reaktionstemperatur von 900 bis 1600°C. Die Reaktionsdauer kann in Abhängigkeit von der Reaktionstemperatur und der Zusammensetzung und Teilchenstruktur der Ausgangssubstanzen und der Zusammensetzung des Endprodukt zwischen 0,5 bis 4 Stunden gewählt werden.

[0021] Bevorzugt wird das für das erfindungsgemäße Verfahren einzusetzende Ausgangs-Nioboxid durch Reduktion von Niobpentoxid im Wasserstoffstrom hergestellt. Vorzugsweise erfolgt die Reaktion bei einem Wasserstoffpartialdruck von 50 bis 1000 mbar, insbesondere bevorzugt bei einem Wasserstoffpartialdruck von 50 bis 200 mbar. Die Beendigung der Reaktion kann dadurch festgestellt werden, dass der Wasserstoffstrom frei von Wasserdampf ist. Vorzugsweise wird das Reaktionsprodukt nach Beendigung der Reaktion noch einige Zeit bei einer Temperatur von 1200 bis 1600°C zur Stabilisierung und Verdichtung des NbO_y -Kristallgitter gehalten.

[0022] Weiter bevorzugt ist, dass die Temperatur während der Reduktion des Pentoxides zum Dioxid allmählich von einer Anfangstemperatur im Bereich von 950 bis 1100°C auf eine Maximaltemperatur im Bereich von 1300 bis 1600°C, besonders bevorzugt von einer Anfangstemperatur im Bereich von 1000 bis 1050°C auf eine Maximaltemperatur im Bereich von 1350 bis 1600°C, gesteigert wird und anschließend, gegebenenfalls bei einer gewissen Verweilzeit bei der Maximaltemperatur die Reduktion bei allmählich absinkender Temperatur fortgesetzt wird. Aufgrund der in der ersten Reduktionsphase abnehmenden Sauerstoffkonzentration kann die Reduktionsgeschwindigkeit durch die ansteigende Temperatur im wesentlichen aufrecht erhalten werden bzw. durch

eine niedrigere Anfangstemperatur eine zu schnelle Gitteraufweitung durch zu schnelle Reduktionsgeschwindigkeit vermieden werden. Die hohe Endtemperatur im Bereich von 1200 bis 1600°C wird dann noch eine zeitlang gehalten, sodass das Kristallgitter sich verdichten kann und Gitterfehler weitgehend ausgeheilt werden.

[0023] Andererseits ist es möglich, bereits bei Herstellung des Dioxides durch sehr schnelles Aufheizen eine Reduktionstemperatur von 1450 bis 1600°C eine anfänglich sehr schnelle Reduktion und damit sehr starke Aufweitung des Kristallgitters herbeizuführen, so dass das Gitter stark instabil wird, wobei ein verhältnismäßig starkes Primärteilchenwachstum bewirkt wird. Dies kann bei Einsatz eines sehr feinteiligen Niobpentoxides als Ausgangsmaterial erwünscht sein, wenn die Herstellung von Kondensatoren mittlerer Kapazität im Bereich von 30.000 bis 70.000 µF/V beabsichtigt ist. Auch hier ist ein Halten bei einer Temperatur von 1200 bis 1600°C zur Konsolidierung des Dioxid-Kristallgitters vorteilhaft.

[0024] Die erforderlichen Reduktionszeiten sind von der Teilchengröße des eingesetzten Niobpentoxides und der gewählten Reduktionstemperatur abhängig. Bei einer Pentoxid-Primärteilchengröße von 0,3 bis 0,5 µm ist eine Reduktionsdauer von 20 bis 40 Minuten im allgemeinen ausreichend.

[0025] Durch die relativ hohen Reduktionstemperaturen (auch der Maximaltemperatur im ersten Fall) werden Sinterbrücken mit vorteilhaft extrem hoher Festigkeit bereits des Niobdioxids ausgebildet.

[0026] Die weitere Reduktion des Dioxides zum Metall mittels Magnesiumdampf kann bei vergleichsweise niedriger Temperatur, beispielsweise 900 bis 1100°C durchgeführt werden. Bei diesen niedrigen Temperaturen findet eine nur minimale Primärkornvergrößerung statt. Dadurch ist es möglich, Niobdioxid aus derselben Quelle zu einem Teil einerseits weiter zum Metall zu reduzieren und zu einem anderen Teil ohne weitere Behandlung mit dem Metall zu vermischen und den Sauerstoffausgleich zum Suboxid herbeizuführen, da Primärkorn- und Agglomeratgröße von Dioxid und Metall nicht zu unterschiedlich sind, insbesondere nach dem Sauerstoffausgleich etwa übereinstimmen.

[0027] Die Herstellung des Niobsuboxides erfolgt erfindungsgemäß also nach der Formel:



[0028] Die Volumenschrumpfung beim Übergang zum des NbO_2 zum NbO beträgt lediglich 13%. Zwar wird der Hauptteil des Volumenschwundes des Pentoxides von 42% auf die Herstellung des NbO_2 verlagert, jedoch ist dies nicht schädlich, da eine Zwi-

schenstabilisierung des Kristallgefüges als NbO_2 bei der Wasserstoffreduktion bewirkt werden kann.

[0029] Ferner ist vorteilhaft, dass der Magnesiumverbrauch, der Waschungsaufwand und der Anfall von Magnesiumoxid, das aufgearbeitet werden muss, für die Herstellung des Niobmetalls durch das erfindungsgemäße Verfahren jeweils um 20% reduziert wird (bezogen auf die Endausbeute an NbO).

[0030] Ein weiterer Vorteil der Erfindung ist die Erhöhung der Kapazität der Öfen für die Umsetzung zum NbO . Während nach Reaktionsgleichung (1) eine Volumenschrumpfung von der Ausgangsmischung zum Produkt von 23,5% stattfindet, findet nach der erfindungsgemäßen Reaktionsgleichung eine Volumenvergrößerung von (theoretisch) lediglich 6% statt, die praktisch durch Sinterschrumpfung kompensiert wird. Der Tiegel des Ofens, der nach Gleichung (1) anfänglich zu 100% gefüllt ist, ist nach Beendigung der Reaktion (theoretisch) nur noch zu 81 % mit NbO gefüllt. Bei der erfindungsgemäßen Reaktion nach Gleichung (2) kann die Kapazität also (theoretisch) um $(19\% / 81\%) = 23\%$ erhöht werden. Tatsächlich, unter Berücksichtigung der Sinterschrumpfung ist die Kapazitätserhöhung noch größer.

Ausführungsbeispiel

Beispiel 1

a) Herstellung des Niobdioxides

[0031] Es wird ein teilagglomeriertes hochreines sphärisches Niobpentoxid, das durch ein Sieb der Maschenweite 300 µm gesiebt wurde, mit einer Primärkorngröße von etwa 0,7 µm Durchmesser mit einer nach BET (ASTM D 3663) bestimmten spezifischen Oberfläche von $2,4 \text{ m}^2/\text{g}$ eingesetzt.

[0032] Das Pentoxid wird im Wasserstoffstrom bei einer über 40 Minuten von 950 auf 1300°C ansteigenden Temperatur, die 30 Minuten gehalten wird und anschließend über 30 Minuten auf 1200°C abgesenkt und dann noch 1 Stunde gehalten wird, zum Niobsuboxid reduziert.

[0033] Das Niobdioxid hatte eine Zusammensetzung entsprechend der Formel $\text{NbO}_{2,01}$. Die Primärkorngröße war auf etwa 0,9 µm (visuell aus REM-Aufnahmen bestimmt) vergröbert, die BET-Oberfläche betrug $1,1 \text{ m}^2/\text{g}$.

[0034] Die Messung der Korngrößenverteilung nach Mastersizer (ASTM B 822, Benetzungsmittel Daxad 11) ergab nach Reiben durch ein Sieb von 300 µm Maschenweite einen D10-Wert von 32 µm, einen D50-Wert von 164 µm und einen D90-Wert von 247 µm.

b) Herstellung des Niobmetalls

[0035] Ein Teil des unter A) erhaltenen Niobdioxides wurde in einem Reaktor auf ein Netz aus Niobdraht gegeben. Unterhalb des Netzes wurde in einem Tiegel die 1,1-fach stöchiometrische Menge Magnesium, bezogen auf den Sauerstoffgehalt des Dioxides, platziert. Der Reaktor wurde von unten nach oben mit Argon gespült. Anschließend wurde der Reaktor auf 1050°C aufgeheizt. Nach 8 Stunden wurde abgekühlt und langsam zur Passivierung der Metalloberfläche mit Luft belüftet.

[0036] Das Niobmetallpulver hatte eine Primärkorngröße von 0,85 µm, eine BET-Oberfläche von 1,32 m²/g und nach Reiben durch ein Sieb von 300 µm Maschenweite einen D10-Wert von 33 µm, einen D50-Wert von 176 µm und einen D90-Wert von 263 µm.

c) Herstellung des Niobsuboxides

[0037] 43 Gew.-Teile des unter b) erhaltenen Niobpulvers und 57 Gew.-Teile des unter a) erhaltenen Niobdioxidpulvers wurden vermischt und in einen Tiegel gefüllt, der bis zum Rand gefüllt wurde. Der Tiegel wurde anschließend über einen Zeitraum von 2,5 Stunden in einem Muffelofen, der mit einem Gasgemisch aus 85 Vol.-% Argon und 15 Vol.-% Wasserstoff gespült wurde, auf 1380°C erhitzt.

[0038] Nach dem Abkühlen wurde ein Niobsuboxidpulver entsprechend der Formel NbO_{0,96} erhalten. Das Suboxidpulver wies eine Primärkorngröße von 0,95 µm und eine BET-Oberfläche von 1,1 m²/g auf. Nach Siebung durch ein Sieb der Maschenweite 300 µm lag der D10-Wert bei 41 µm, der D50-Wert bei 182 µm und der D90-Wert bei 258 µm.

d) Kondensatorherstellung

[0039] In Pressformen wurden jeweils 103 mg des Niobsuboxidpulvers gemäß c) um einen Niob-Kontaktdraht herum eingefüllt und auf eine Pressdichte von 2,8 g/cm³ zu Presskörpern verpresst.

[0040] Die Presskörper wurden auf einem Niobablett freistehend im Hochvakuum von 10⁻³ Pa über 20 Minuten bei einer Temperatur von 1450°C gesintert. Die Anoden wurden in einem Elektrolyten aus 0,1%iger Phosphorsäure bei einer Temperatur von 85°C und bei einem Formierstrom von 150 mA bis zu einer Formierspannung von 30V, die nach Stromabfall noch 2 Stunden gehalten wurde, formiert.

[0041] An den durch die Formierung mit einer Sperrschicht aus Niobpentoxid versehenen Anodenköpfen wurden Kapazität und Reststrom gemessen, indem die Gegenelektrode durch eine 18%ige Schwefelsäure bei 25°C simuliert wurde. Es wurde bei einer

Spannung von 21 V (70% der Formierspannung) bei einer Frequenz von 120 Hz und bei einer Biasspannung von 10V nach einer Ladezeit von 3 Minuten gemessen. Die mittlere spezifische Kapazität wurde zu 75.158 µF/g und der Reststrom zu 0,76 nA/µFV bestimmt.

Beispiel 2

a) Herstellung des Niobdioxides:

[0042] Als Ausgangsmaterial wird ein teilagglomeriertes, hochreines, nahezu sphärisches Nb₂O₅ nach Siebung < 300 µm mit einer nach BET bestimmten spezifischen Oberfläche (ASTM D 3663) von 2,3 m² eingesetzt. Ein Teil dieses Nb₂O₅ wird im Wasserstoffstrom bei einer über 60 Minuten von 1000°C auf 1450°C ansteigenden Temperatur, die anschließend über 200 Minuten gehalten wird, zu einem Oxid der Zusammensetzung NbO_{2,02} reduziert. Die spezifische Oberfläche des Dioxides betrug 0,32 m²/g, die mit Laserbeugung bestimmte Korngrößenverteilung (ASTM B 822) wies einen D10-Wert von 67 µm, einen D50-Wert von 176 µm und einen D90-Wert von 284 µm auf.

b) Herstellung des Niobmetalls:

[0043] Ein Teil des unter a) hergestellten Niobdioxides wurde in einem Reaktor auf ein Drahtgeflecht gegeben, unter dem sich ein Tiegel mit der 1,2-fach stöchiometrischen Menge (bezogen auf den O-Gehalt des Niobdioxids) an Magnesium befand. Anschließend wurde der Reaktor unter strömendem Argon für 4 h auf 900°C erhitzt, wobei das Magnesium verdampfte und das darüber liegende Niobdioxid zum Metall reduzierte. Nach Abkühlung und Passivierung wurde das gebildete Niobmetall durch mehrmaliges Waschen mit Schwefelsäure und anschließend Wasser von dem entstandenen Magnesiumoxid befreit.

[0044] Das gebildete Niobmetallpulver hatte eine Primärkorngröße von 0,4 bis 0,6 µm (visuell bestimmt aus REM-Aufnahmen), eine spezifische Oberfläche von 3,87 m²/g und wies einen mit Laserbeugung (ASTM D 3663, Gerät Malvern Mastersizer) bestimmten D10-Wert von 54 µm, einen D50-Wert von 161 µm und einen D90-Wert von 272 µm auf.

c) Herstellung der Niobmonoxide:

[0045] Die Hälfte des unter b) hergestellten Niobmetalls wird mit dem unter a) beschriebenen Nb₂O₅ im Gew.-Verhältnis 1:0,95 gemischt und anschließend in einem Ofen auf 1400°C für 3 h unter einem Wasserstoffpartialdruck von 67 mbar absolut erhitzt. Anschließend wurde das Pulver durch ein Sieb der Maschenweite 300 µm gerieben. Das so erhaltene Niobsuboxid („Pulver A“) hatte die Zusammensetzung NbO_{1,01} und wies eine Primärkorngröße von 0,95 bis

1,1 µm auf (visuell bestimmt aus REM-Aufnahmen). Die spezifische Oberfläche betrug 1,07 m²/g, der mit Laserbeugung bestimmte D10-Wert lag bei 71 µm, der D50-Wert bei 165 µm und der D90-Wert bei 263 µm.

[0046] Die andere Hälfte des unter b) hergestellten Niobmetalls wird mit einem Teil unter a) hergestellten NbO_{2,02} im Gew.-Verhältnis 1:1,34 gemischt und anschließend in einem Ofen für 2 h unter einem Wasserstoffpartialdruck von 97 mbar absolut auf 1210°C erhitzt. Das hieraus erhaltene Niobsuboxid („Pulver B“) hatte die Zusammensetzung NbO_{0,98} und wies eine spezifische Oberfläche von 1,13 m²/g auf. Die aus REM-Aufnahmen visuell ermittelte Primärkorngröße lag bei durchschnittlich 1,0 µm und die aus Laserbeugung ermittelte Korngrößenverteilung ergab einen D10-Wert von 62 µm, einen D50-Wert von 158 µm und einen D90-Wert von 269 µm.

[0047] Die Fließfähigkeit beider Pulver wurde nach ASTM B 213 bestimmt. Es ergaben sich folgende Werte:

Pulver A:	65 s/25g
Pulver B:	26 s/25g.

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von NbO_x mit 0,7 < x < 1,3, bevorzugt 0,9 < x < 1,15, besonders bevorzugt 1 < x < 1,05, durch Umsetzung von NbO_y mit 1,8 < y < 2,1, bevorzugt 1,9 < y < 2, mit einer stöchiometrischen Menge an Niobmetall in Gegenwart von Wasserstoff.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass Temperatur und Dauer der Reaktion so gewählt werden, dass die Reaktion weitgehend vollständig abläuft.

3. Verfahren nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, dass die Reaktionstemperatur 900 bis 1600°C und die Reaktionsdauer 0,5 bis 4 Stunden beträgt.

4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, dass das Ausgangs-Nioboxid NbO_y durch Reduktion von Niobpentoxid im Wasserstoffstrom hergestellt wird.

5. Verfahren nach Anspruch 4, dadurch gekennzeichnet, dass die Reduktion bei einer Temperatur von 1400 bis 1600°C durchgeführt wird

6. Verfahren nach Anspruch 4 oder 5, dadurch gekennzeichnet, dass nach Beendigung der Reaktion noch einige Zeit bei einer Temperatur von 900 bis 1600°C zur Stabilisierung und Verdichtung des NbO_y-Kristallgitter gehalten wird.

7. Verfahren nach einem der Ansprüche 4 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass ein Niobpentoxid in Form eines Pulvers, das aus Agglomeraten von Primärteilchen mit einer mittleren minimalen Teilchenabmessung von 0,4 bis 2 µm eingesetzt wird.

8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, dass ein Niobmetallpulver eingesetzt wird, das durch Reduktion eines NbO_y gemäß einem der Ansprüche 4 bis 6 mit Magnesiumdampf erhalten wurde.

9. Verfahren nach Anspruch 8, dadurch gekennzeichnet, dass die Reduktion des NbO_y zum Metall bei einer Temperatur von 900 bis 1150°C durchgeführt wird.

10. Niobsuboxid der Formel NbO_x mit 0,7 < x < 1,3, bevorzugt 0,9 < x < 1,15, besonders bevorzugt 1 < x < 1,05, mit einer Fließfähigkeit nach ASTM B 213 von mindestens 40 s, vorzugsweise 50 s, besonders bevorzugt 60 s.

11. Kondensator enthaltend eine Anode in Form eines gesinterten Pulvers nach Anspruch 10.

Es folgt kein Blatt Zeichnungen