Deponering av fosfatholdige batterimaterialer med ALD-metoden

Anders Pettersen



Masteroppgave i Kjemi

Omfang: 60 sp.

Kjemisk institutt

Det matematisk- naturvitenskapelige fakultet Universitetet i Oslo

15.05.2012

Forord

Dette arbeidet er en del av mastergradsstudiet i Kjemi. Arbeidet ble til ved seksjon B ved kjemisk institutt, Universitet i Oslo i perioden august 2010 til mai 2012.

Grunnlaget for dette arbeidet ble lagt i forbindelse med en prosjektoppgave i KJM2010 i perioden januar 2010 til juni 2010. Siden arbeidet i forbindelse med dette mastergradsstudiet bygger videre på arbeidet fra prosjekoppgaven er dette også presentert.

Det forutsettes at leseren har kompetanse tilsvarende en bachelor i kjemi og materialvitenskap.

Jeg vil takke veilederene mine, førsteamanuensis Ola Nilsen, professor Helmer fjellvåg og doktorgradsstipendiat Knut B. Gandrud for å ha gitt meg muligheten til å arbeide innenfor et svært spennende fagfelt. En ekstra stor takk rettes til Knut for at han har vært en svært tålmodig veileder som har lært meg veldig mye.

En stor takk rettes til familie og venner. Uten dere hadde jeg tross alt ikke vært her. En som har betydd spesielt mye for meg i denne tiden er samboeren min, Heidi. Jeg vil takke for all støtte og hjelp jeg fikk under den siste perioden.

Til slutt vil jeg takke Studentorchesteret Biørneblæs generelt mye for å vært med og holdt humøret oppe med musikk og sang. Jeg forventer å bli svært overrasket etter at den avsluttende eksamenen er overstått! Jeg vil også takke alle i Fighter Kickboxing som har gitt meg muligheten til å slå og sparke fra meg noe av frustrasjonen som har bygd seg opp i løpet min tid som masterstudent. Det ville tross alt vært litt dumt å la det gå ut over utstyret på labbene ...

Universitetet i Oslo, mai 2012

Anders Pettersen

Sammendrag

Atomlagsdeponering, ALD, er en metode for deporing av tynne filmer som er svært jevne og uniforme. Metoden er godt egnet til deponering av belegg på overflater med komplisert geometri, og regnes derfor som et svært viktig verktøy for produksjon av neste generasjons tredimensjonale tynnfilmbatterier.

LiFePO₄-fasen har stort potensiale som katomateriale i Li-ion-batterier, og har sammen med FePO₄ for første gang blitt syntetisert med ALD-metoden. I tillegg har nye prosesser for deponering av filmer i Al-P-O-systemet blitt undersøkt.

For å undersøke deponering av fosfatholdige materialer med ALD, og for å danne grunnlaget for deponering av LiFePO₄ ble det utført deponering av FePO4 med Fe(thd)₃ + O₃- (thd = 2,2,6,6tetrametyl-3,5-heptandionat) og (CH₃)₃PO₄ + (H₂O+O₃)-prosessene for henholdsvis jern og fosfor. Prosessens vekst og sammensetning har blitt undersøkt som funksjon av temperatur og andelen Fe(thd)₃ + O₃-subsykler for å kartlegge prosessens temperaturvindu, og for å finne parametere som gir filmer med støkiometriske mengder jern og fosfor. De deponerte filmene var amorfe, og varmebehandling i luft har blitt utført for å oppnå krystallinske filmer.

Inkorporering av litium i FePO₄ har blitt forsøkt ved å kombinere FePO₄-prosessen med Li(thd) + O₃- og Li(^tOBu) + H₂O-prosessene. Bruk av Li(^tOBu) resulterte i ukontrollert vekst av filmer med svært høy litiuminnhold i forhold til jern og fosfor.

Til tross for lovende resultater fra innledende forsøk med Li(thd) ble det ikke funnet en robust, reproduserbar ALD-prosess med denne forløperen. Det antas at dette skyldes lavt litiuminnhold i de deponerte filmene som en konsekvens av den lave temperaturen som måtte benyttes for å unngå at forløperøret ble tett som følge av massiv tilbake sublimering av Li(thd).

Vekst av filmer i Al-P-O-systemet har blitt undersøkt med mål å finne en prosess for deponering av AlPO₄. Deponering av filmer ble forsøkt med forskjellige kombinasjoner av trimetylaluminium, TMA, POCl₃ og H₂O. Det ble vist at både TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O-prosessen og TMA + POCl₃ + H₂O-prosessen gir vekst av aluminium- og fosforholdige filmer.

Vekst og sammensetning for de to prosessene ble undersøkt som funksjon av temperatur, og for TMA + H_2O + $POCl_3$ + H_2O -prosessen ble også filmenes vekst og sammensetning undersøkt som funksjon av andelen TMA + H_2O -subsykler. Begge prosessene ga amorfe filmer Det ble vist at de to prosessene har svært forskjellig oppførsel i forhold til temperatur, og det diskuteres mulige vekstmekanismer for prosessene med bakgrunn i kvartskrystallmikrovektanalyser.

Dette arbeidet har ledet frem til økt innsikt i deponering av fosfatholdige tynnfilmer ved brukt av (CH₃)₃PO₄ og POCl₃ som fosfatforløpere for deponering av FePO₄, LiFePO₄ og AlPO₄, og vil danne grunnlaget for videre studier.

Skrivekonvensjoner benyttet i teksten

I teksten benyttes det enkelte skrivekonvensjoner for å forenkle fremstillingen. Dette gjelder sepsielt fremstillingen av bruk av forløpere for ALD-prosessene som beksrives. Et eksempel er TMA og vann-prosessen for deponering av Al₂O₃. Med konvensjonen som benyttes i teksten vil dette presenteres som:

$$TMA + H_2O$$

Dette er en kortform for:

Pulsing av TMA etterfulgt av inert rensegass Pulsing av H₂O etterfulgt av inert rensegass

Det er også verdt å merke seg at det benyttes engelsk som språk i figurene som presenteres i resultatkapittelet. Dette er gjort med tanke på å gjøre figurene klare til eventuell publisering i engelskspråklige tidsskrifter.

Innholdsfortegnelse

1.	Innledning	1
	1.1.Faglige mål	1
	1.2.Batterier	2
	1.2.1.Tynne filmer og batterier.	4
2.	Teori og metode	7
	2.1. <u>Atomlagsdeponering - ALD</u>	7
	2.1.1.Bakgrunn	7
	2.1.2. <u>ALD-syklusen</u>	8
	2.1.3. <u>Forløpere</u>	9
	2.1.4. <u>ALD-vinduet</u>	10
	2.2. <u>Røntgendiffraksjon - XRD og GIXRD</u>	11
	2.3. <u>Røntgenreflektometri - XRR</u>	14
	2.4. <u>Røntgen flouressens-spektroskopi - XRF</u>	15
	2.5. <u>Atomkraftmikroskopi - AFM</u>	16
	2.6. Elastisk tilbakeslagsdeteksjonsanalyse med flyvetidsdetektor - TOF-ERDA	17
	2.7. <u>Spektroskopisk ellipsometri</u>	18
	2.8. <u>Kvartskrystallmikrovekt - QCM</u>	<u> 19</u>
	2.9. <u>Tidligere arbeider</u>	21
	2.10. <u>Fosfater i batterier</u>	24
3.	Eksperimentelt	27
	3.1.Kjemikalier	27
	3.2. <u>ALD-deponeringer</u>	28
	3.3. <u>Håndering av forløpere</u>	30
	3.4. <u>Karakterisering</u>	34
4.	Resultater	35
	4.1.Fe-P-O-systemet	35

	4.1.1.Innledende undersøkelser for vekst av filmer i Fe-P-O-systemet	35
	4.1.2.Bestemmese av pulseparametere for Fe-P-O-systemet	42
	4.2.Li-Fe-P-O-systemet	<u>46</u>
	4.2.1. <u>Inledende forsøk med Li(thd) som litiumkilde</u>	46
	4.2.1.1.Bestemmelse av sammensetning i AP4023 med TOF-ERDA	_51
	4.2.2. Forsøk på bestemmelse av deponeringsparametere for filmer i Li-Fe-P-O-systemet	53
	4.3. <u>Deponering av AlPO4</u>	<u>62</u>
	4.3.1.Bestemmelse av pulseparametere med QCM.	62
	4.3.2.Kartlegging av vekst av filmer i Al-P-O-systemet	66
	4.3.3.Kartlegging av sammensettning av filmer deponert i Al-P-O-systemet	<u>69</u>
5.	Diskusjon	<u>73</u>
	5.1. <u>Vekst av filmer i Fe-P-O-systemet</u>	<u>73</u>
	5.2. <u>Forsøk på inkorporering av Li i FePO4</u>	<u>75</u>
	5.3. <u>Vekst av filmer i Al-P-O-systemet</u>	<u>78</u>
6.	Konklusjon	<u> 87</u>
7.	Videre arbeid	<u>89</u>
8.	Referanser	<u> </u>
9.	Appendiks	5

Innledning

1. Innledning

I et samfunn hvor en tilsynelatende skal være på nett og tilgjengelig hvor som helst, når som helst stilles det store krav til brukstiden for bærbare PC-er og mobiltelefoner. I de fleste bærbare enheter er brukstiden begrenset av den bærbare strømkilden, og uten tilgjengelige midler for oppladning stilles det store krav til kapasitet og holdbarhet. En solid éner når det gjelder kapasitet, mobilitet og holdbarhet er batterier, og her spesielt litiumbatteriene. Foruten forbrukerelektronikk med lang brukstid ønskes det en overgang fra dagens biler med forbrenningsmotorer til elektriske biler med høyere energieeffektivitet og lavere utslipp av miljøskadelige gasser. En måte dette kan oppnås på er batteridrevne biler. I batteridrevne biler stilles det store krav til batteriene. De må være små, lette, ha stor kapasitet og gi høy ytelse. Dagens batteriteknologi er begrenset av materialene som kan brukes, og det trengs derfor nye tilnærminger til for å føre teknologien videre til neste steg. Inspirasjon til videre utvikling har blitt hentet fra mikroelektronikkens verden hvor ytelsen økes ved å benytte stadig mindre komponenter. For batteriteknologien innebærere dette at det forsøkes å øke batterienes kapasitet og ytelse ved å benytte nanomaterialer, som for eksempel tynne filmer.

1.1. Faglige mål

Hensikten med denne studien er todelt: For det første ønskes det å kartlegge vekst av tynne filmer av litium- og fosfatholdige materialer med atomlagsdeponering-metoden, ALD. For det andre ønskes det å kartlegge bruken av ALD-metoden til å deponere materialer med batterirelaterte bruksområder.

Arbeidet i denne oppgaven har derfor vært å finne og utforske prosesser for deponering av litiumog fosfatholdige materialer til bruk i batterier. Det har i forbindelse med denne studien blitt arbeidet med å finne en prosess for deponering av katodematerialet LiFePO₄. Det har også vært ønskelig å finne en prosess for deponering av AlPO₄ som også har bruksområder innenfor batteriteknologien.

På sikt håpes det å kunne utvikle prosesser som gjør at ALD-metoden kan brukes til å produsere neste generasjons litiumbatterier. Hvorfor akkurat dette er ønskelig vil forklares i teksten som følger.

Innledning

1.2. Batterier

Batterier har i dag mange bruksområder. Eksempler inkluderer mobiltelefoner og musikkspillere, pacemakere, elektrisk drevent verktøy, men også større installasjoner som den internasjonale romstasjonen og elektriske biler.

Batterier består av elektrokjemiske celler, som igjen består av en elektrolytt og to elektroder; katoden og anoden. Det finnes to hovedtyper batterier: Primærbatterier og sekundærbatterier. Primærbatterier er laget for engangsbruk, mens sekundærbatteriene har reversibel kjemi og er oppladbare. Ved utladning gir anoden fra seg ioner og elektroner. Ionene beveger seg gjennom elektrolytten og inn i katoden. For å kunne benytte seg av arbeidet den elektrokjemiske cellen utfører ledes elektronene i en ekstern krets. Ved oppladning vil det motsatte foregå.

Historien bak oppdagelsen av elektrokjemiske celler og utviklingen til moderne batterier er gitt utfyllende i ellers i litteraturen, for eksempel i Handbook og Batteries[1] og Handbook of Battery Materials[2], og blir ikke behandlet i denne sammenhengen. Det vil derimot gis en innføring i litiumbatterier og hvorfor akkurat disse er interessante. En mer detaljert beskrivelse av de viktigste komponentene i disse batteriene vil også gis.

Litium er et grunnstoff som er godt egnet til bruk i batterier. Materialet har svært god kapasitet, 3,86 Ah/g, og et høyt elektrokjemisk standardpotensial på 3,05 V[1]. Selv om det finnes grunnstoffer som har høyere kapasitet, som for eksempel zink og aluminium[1], har litium den fordel at det er lite og svært mobilt. Metallisk litium kan brukes som anodemateriale i oppladbare batterier. Under utladningen vil litium oksideres og skilles fra elektronet.

Det er derimot ikke bare fordeler med å bruke metallisk litium som anodemateriale. Litium er et alkaliemetall og dermed svært ustabilt i luft. Litium reagerer kraftig og danner blandt annet LiOH, Li₂O og Li₂CO₃. I oppladbare litiumbatterier brukes det ofte organiske løsemidler i elektrolyttene[1], sammen med reaktiviteten til litum utgjør dette en betydelig eksplosjonsfare. En annen ulempe med bruk av metallisk litium som anodemateriale kommer frem når batteriet skal lades opp igjen. Under oppladningen transporteres litiumionene tilbake til den metalliske anoden hvor det reduseres til metallisk litium. Denne prosessen er tilsvarende den som brukes til galvanisering av stål, og innebærer at det legges et tynt lag med litium på anoden under oppladningen. Et problem med dette er at det i stedet for å legges et jevnt, heldekkende lag heller

2

dannes lokaliserte avsettninger. Det vil da være mer gunstig å fortsette veksten på disse avsettningen, og etterhvert som batteriet lades ut og opp igjen vil denne veksten fortsette gjennom elektrolytten og til slutt føre til kortsluttning mellom anoden og katoden, og batteriet er dermed ødelagt.

En løsning på problemene med å bruke metallisk litium kom på 1970-tallet. Det ble oppdaget at enkelte lagdelte forbindelser kan interkalere små, elektrondonerende atomer, som for eksempel litium, i strukturen.[3] Denne oppdagelsen gjorde at man kunne benytte forbindelser med litium interkalert i strukturen i stedet for rent metallisk litum. Dette medfører betydelig reduserte farer ved bruk og håndtering av batteriene, og det moderne litiumbatteriet var dermed et faktum.

Det stilles en rekke krav til materialenes egenskaper for at de skal brukes i litiumbatterier. En kort beskrivelse av disse egenskapene vil blit gitt. Det rettes her spesielt fokus på katodematerialer da et av målene med dette arbeidet er å utvikle en prosess for syntese av katodematerialet LiFePO₄

Katoden er den positive elektroden og tar opp litium og elektroner under utladning[2]. Katodematerialet må derfor kunne reduseres og oksideres når det henholdsvis tar opp og gir fra seg litium under ut- og oppladningen. Inkoropreringen av litium må også foregå uten større endringer i volum eller struktur. Ved strukturelle endringer i katoden vil batteriets ytelsesevne bli redusert fordi de strukturelle endringene krever energi. Hvis enhentscellen til materialet utvider seg under inkorporing av litium vil dette over tid føres til at elektroden sprekker opp, og kontakten brytes innad i elektroden og mellom elektrolytten og strømsamlere. Dette vil føre til at batteriets ytelsesevne blir nedsatt over tid. Inkorporeringen av litium bør være rask, og det kreves derfor at materialet er god leder av både elektroner og litium-ioner. Materialet bør også ha et høyt elektrokjemisk potensial i forhold til metallisk litium.

Anoden er den negative elektroden og gir fra seg litium og elektroner under utladningen. Kravene til anodematerialene er i stor grad de samme som for katodeematerialene, men skiller seg ut på et viktig punkt; andoematerialene bør ha lavt elektrokjemisk potensial i forhold til metallisk litium for å oppnå et tilstrekkelig cellepotensial[2].

Elektrolytten i et litiumbatteri må kunne lede litiumioner, men være en elektrisk isolatorer for å unngå kortsluttninger i batterier. En sentral utfordring med elektrolytten er at den må være stabil i

З

forhold elektrokjemisk reduksjon og oksidasjon fra elektrodene. Elektrolyttene i moderne litiumbatterier er oftest polymerkompositter med oppløste litiumsalter som for eksempel LiPF₆.

Det er selvsagt også en fordel for alle komponenter i batterier at materialene er kostnadseffektive og trygge med tanke på miljøet og forbrukere.

1.2.1. Tynne filmer og batterier.

Tynne filmer forventes å kunne spille en stor rolle for batterier. Foruten at det kan lages batterier bestående av tynne filmer av de aktive materialene kan også tynne filmer brukes til å legge belegg som sørger for bedre kontakt mellom partiklene i elektroden. Beleggene kan også sørge for bedre kontakt mellom elektrodematerialene og elektrolytten slik at transporten blir lettere. Det har også blitt vist at nanometer tykke belegg av enkelte materialer på partikler av katodematerialer har en stabiliserende effekt som øker batteriets levetid[2]. Dette vil diskuteres mer detaljert i kapittel 2.9.

Tynnfilmbatterier representerer en nyere trend innenfor batteriteknologi. Batterier av tynne filmer vil kunne gi økt stabilitet og levetid i forhold til konvensjonelle battericeller[4]. Fordelen med å lage batterier av tynne filmer er at veilengdene for ioner og elektroner reduseres. På denne måten kan problemer med dårlig ledningsevne omgås, men det vil også være mer plass til elektrodene i forhold til elektrolytten. Ved bruk av keramiske elektrolytter unngås det også bruk av brannfarlige komponenter.

Den enkleste tilnærmingen til et tynnfilmbatteri er de todimensjonale batteriene. Disse består av en todimensjonal planar stabel med filmer av de forskjellige materialene. En stabel kan for eksempel være: Substrat-strømsamler-katode-elektrolytt-anode-strømsamler, dette er vist skjematisk i figur 1.2.1

Na

Innledning



Figur 1.2.1: Skjematisk fremstilling av et todimensjonalt tynnfilmbatteri[5].

2D-batterier er relativt enkle å produsere og finnes allerede på markedet[6, 7]. Batterienes kapasitet er derimot begrenset av den lille mengden materiale som er tilgjengelig. For å kunne oppnå høyere kapasitet for et tynnfilmbatteri må det finnes en måte å få plass til mer materiale per areal. Dette kan oppnås ved å benytte substrater med tredimensjonal geometri. Avhengig av hvordan man konstruerer substratet kan det da oppnås en økning i overflateareal, og dermed mengde materiale som kan deponeres med en faktor som mellom 10 og 30.[5]

Det finnes en rekke tilnærminger til tredimensjonale tynnfilmbatterier[5]. De fleste av disse kan derimot deles inn i to kategorier: Substrater med groper, eller substratet med søyler. Eksempler på disse er vist i figur 1.2.2.



Electrolyt



Figur 1.2.2: Til venstre: Konsept med groper i substratet. Til høyre: Konsept med nanosøyler.[5]

Nanosøylestrukturene oppnås ved litografiske metoder, hvilket vil si at det selektivt deponeres eller fjernes materiale ved hjelp av en maske for å oppnå ønsket form. Med nanosøyler kan det benyttes

søyler som enten er strømsamlere eller aktive materialer i seg selv[5]. Ved å introdusere groper og kanaler i substratet ved for eksempel etsing oppnås det høyere mekanisk stabilitet i forhold til nanosøylekonseptet[5]. Dette byr derimot på nye utfordringer i forhold til deponering av batterikomponentene.

Deponering av mange batteriematerialer via fysiske deponeringsmetoder som for eksempel sputtring og *pulsed laser deposition* har blitt rapportert, men mange av disse metodene byr på problemer i forhold til deponering på kompliserte geometrier[5]. Mange av de kjemiske metodene for deponering av tynne filmer har også sine begrensninger. Sol-gel-metoden gir for eksempel ofte porøse filmer med nålehull der man ønsker uniforme og tettest mulige filmer. ALD er derimot en lovende metode for deponering av batterimaterialer på kompliserte geometrier, men det har fram til nyere tid vært mangel på prosesser for deponering av batterimaterialer med ALD. En oppsummering av arbeidet med batterimaterialer som har blitt gjort med ALD-metoden er gitt i kapittel 2.9.

Teori og metode

2. Teori og metode

For å bedre kunne forstå arbeidet som er blitt utført i denne studien gis det en kort teoretisk innføring i teorier og metoder som har blitt benyttet.

2.1. Atomlagsdeponering - ALD

ALD, eller AL(CV)D, er forkortelse for *atomic layer (chemical vapour) deposition*. Dette er et spesialtilfelle av kjemisk gassfadedeponering, *chemical vapour deposition, (CVD)*. Som navnet tilsier er dette en metode for å deponere tynne filmer av materialer fra gassfase. Metoden benyttes til å deponere tynne filmer med tykkelse på noen få ångstrøm og oppover. Den gir nålhullsfrie filmer med jevn oppbygning og tykkelse[8]. *Atomic layer* hinter til at man i teorien kan kontrollere filmens vekst og sammensetning på atomært nivå.

2.1.1. Bakgrunn

Metoden ble oppdaget på 1970-tallet og ble først kalt ALE, *atomic layer epitaxy* av Suntola *et al.* i Finnland.[8]. *Epitaxy* kommer fra det greske ordet for "arrangert på" og forbindes ofte med at det er en sammenheng i mikrostrukturen til tynnfilmen og materialet den legges på, substratet. Metoden ble utviklet for å produsere elektroluminiserende skjermer, noe som krever filmer av høy kvalitet[8]. Metoden har i dag mange andre bruksområder, blant annet innenfor halvlederindustrien og andre områder hvor man legger tynne lag av materiale på et annet[8]. Metoden er i dag kjent under mange navn, hvorav ALD, eller ALCVD er de oftest forekommende. Navneendringen kom av at det ikke nødvendigvis var epitaksiell vekst av materialer som forekom, men også vekst av polykrystallinske og amorfe filmer.[8]

Metoden har mange fordeler, men også noen ulemper. Metoden gir som nevnt veldig jevne filmer, og siden metoden baserer seg på adsorpsjon fra gassfase er den godt egnet til å deponere filmer på substrater med komplisert geometri. Reaktantene, heretter omtalt som forløpere, pulses sekvensielt inn i reaksjonskammeret og adsorberes oftest via substitusjonsreaksjoner med overflategruppene på substratet. Den sekvensielle tilførselen av forløperene etterfulgt av rensing med inert gass hindrer forøperne fra å reagere i gassfase. Filmveksten blir da optimalt sett kun avhengig av overflateadsorpsjonen. Forutsatt 100% utnyttelse av tilgjengelige adsorbsjonsseter kan det da maksimalt deponeres ett monolag per syklus[9]. Dette gir den fordelen at tykkelsen kan kontrolleres ved å variere antall sykluser. Metoden er dermed også godt egnet til å legge lagvise strukturer som

7

for eksempel laminater og superstrukturer[8]. Ulempene med metoden er i all hovedsak lave vekstrater som fører til at filmdeponeringen kan ta lang tid. Dette oppveies delvis av at man kan deponere filmer på større kvanta av substrater samtidig, og at bruksområdene krever tynnere og tynnere filmer.

2.1.2. ALD-syklusen

Metoden baserer seg på alternerende tilførsel av reaktanter, heretter omtalt som pulsing. Reaksjonen skjer med specier som er adsorbert på overflaten til substratet. En syklus for en binær prosess består typisk av fire trinn.

- 1. Pulsing av reaktant A
- 2. Pulsing av bæregass for å fjerne rester av reaktant A og eventuelle biprodukter (rensing)
- 3. Pulsing av reaktant B
- 4. Pulsing av bæregass for å fjerne rester av reaktant B og eventuelle biprodukter (rensing)

Under trinn 1 introduseres reaktant A i reaksjonskammeret og den adsorberes kjemisk på substratet. Dette skjer enten ved dannelse av nye bindinger, eller ved substitusjon av ligander. Optimalt vil det adsorberes ett molekyl per adsorpsjonssete på substratet, men det er ofte slik at utnyttelsen av adsorpsjonssetene er lavere på grunn av sterisk hindring fra ligandene[8]. Når alle tilgjengelige adsorpsjonsseter er dekket, vil eventuelle resterende forløpere optimalt sett kun adsorberes fysisk via dispersjonskrefter, som f.eks. van der Waals, og ikke via kjemiske bindinger. Under trinn 2 blir eventuelle rester av reaktant A som finnes i gassefase, eller som fysisk adsorberte molekyler, skylles ut av bæregassen slik at ukontrollerte reaksjoner ungås. Tilsvarende skjer for reaktant B. En skjematisk skisse er presentert i figur 3.1.

Ved kombinasjon av flere binære prosesser omtales hver syklus for en enkelt binær prosess som en subsyklus.

Teori og metode



Figur 2.1.1: Skjematisk illustrasjon som viser de forskjellige trinnene i en ALD-syklus. Syklusen starter med et tomt substrat nederst hvorpå det deponeres materiale ved sekvensiel tilførsel av reaktanter. Tilførselen av reaktanter er vist fra venstre mot høyre[10].

2.1.3. Forløpere

Det stilles en rekke krav til hvilke forbindelser som kan benyttes til deponering av filmer med ALDmetoden. Siden det er snakk om gassfasetransport er det selvsagt at forløperen må kunne eksistere i gassfase ved betingelsene deponeringen foregår ved. Det er da en fordel at forløperen er i væskeeller gassform. Fast stoff kan benyttes hvis det kan sublimeres, og da helst i ett trinn slik at mest mulig jevn fluks av forløpere opperettholdes. Ved bruk av fast stoff som forløper er det fare for at små partikler kan bæres med inn i reaksjonskammeret og dermed kontaminere filmen. Forløperen må heller ikke dekomponere før den adsorberes på substratet, og det er ønskelig at reaksjonen mellom molekyler i gassfase med overflatespeciene skal være rask og aggressiv slik at syklusene tar kort tid. Eventuelle biprodukter bør heller ikke reagere med filmen. Til slutt bør det tas hensyn til kostnads- og miljøaspekter, særlig ved storskalaproduksjon. Forløperen bør også ha høy grad av renhet. På grunn av sterke kovalente og ioniske bindinger er det veldig få elementære eller uorganiske forbindelser som har tilstekkelige damptrykk til å kunne benyttes som forløpere. Ligandene i metallorganiske forbindelser gjør at koke- eller sublimeringstemperaturer blir lavere fordi kreftene mellom forbindelsene domineres av svake van der waals-krefter. Derfor brukes det ofte metallorganiske forbindelser som forløpere. Ulempen med dette er at store ligandene fører til at deponeres mindre enn et atomlag per syklus fordi store ligander skaper sterisk hindring slik at ikke alle adsorpsjonssetene på substratet kan utnyttes[9]. Liganden kan også føre til urenheter i sluttproduktene, for eksempel karbon fra organiske ligander.

2.1.4. ALD-vinduet

Temperatur er en viktig parameter ved ALD-metoden. Temperaturen må være høy nok til at et tilstrekkelig antall forløper-molekyler har nok energi til å overkomme aktiveringsernergibarrieren for overflatereaksjonene som foregår i deponeringsprosessen. Er temperaturen for lav vil ikke noen kjemisk reaksjon kunne foregå. Hvis temperaturen derimot er for høy vil forløperne dekomponere og ukontrollert vekst vil oppstå, eventuelt kan adsorberte overflatespecier sublimeres av. Se figur ? 1.2 for skjamatick framatilling





Et temperaturområde hvor veksten er stabil og selvhemmende omtales ofte som et "ALD-vindu".



2.2. Røntgendiffraksjon - XRD og GIXRD

Røntgendiffraksjon benyttes til å kartlegge materialets krystallografiske struktur. Prøven bestråles med elektromagnetisk stråling som har bølgelengde av samme størrelsesorden som interatomære avstander i fast stoff. Når strålingen prenetrerer inn i materialet vekselvirker fotonene med elektronene i atomene og blir spredt. Fotonene blir spredt på flere måter, men her er det diffraksjonsgeometrien som er interessant. Opphavet til diffraksjon er interferens i et periodisk medium. Interferens kan være konstruktiv eller destruktiv, og det er resultatet av den konstruktive interferensen som detekteres. En illustrasjon av dette er vist i figur 2.2.1. Geometrien for røntgendiffraksjon er vist i figur 2.2.2. I en prøve med langtrekkende krystallografisk orden vil dette fungere som et diffraksjonsgitter, og dermed oppstår et diffraksjonsmønster med topper, eller reflekser, med posisjoner gitt i henhold til Braggs lov, se liking (2.1).



Figur 2.2.1: Interferens mellom bølger fra to bølgekilder[11].

Toppenes plassering i det resulterende diffraktrogrammet bestemmes av de krystallografiske planenes orientering og innbyrdes avstand, som igjen er gitt av materialets symmetri og kjemiske sammensetning. Braggs lov er gitt ved

$$n\lambda = 2d_{hkl}\sin\theta \tag{2.1}$$

hvor n er et heltall, λ er bølgelengden og θ er utgående vinkel. *d* angir avstanden mellom planene og er gitt ut i fra enhetscelleparemeterne og planenenes orientering gitt ved Miller-indeksene *hkl*.



Figur 2.2.2: Figuren viser diffraksjonsgeometrien som oppstår når røntgenstråling vekselvirker med elektronene i atomene i fast stoff med langtrekkende krystallografisk orden[12]

I dette arbeidet har røntgendiffraksjon med to forskjellige geometrier blitt benyttet. Konvensjonell røntgendiffraksjon har blitt utført med *Bragg-Brenato*-geometri. Denne geometrien er den vanligste for røntgendiffraksjonsundersøkelser av polykrysatllinske prøver, og er vist skjematisk i figur 2.2.2. I dette oppsettet beveges strålekilden og detektoren i en sirkelbue med konstant avstand til prøven. Vinkelen mellom strålingskilden, prøven og detektoren holdes konstant i dette oppsettet. Prøven roteres rundt sin egen akse, som er vist som stiplet linje i figuren. En konsekvens av denne geometrien er at signalene kun kommer fra krystallografiske plan som er orientert parallellt med prøveplanet. For pulvere vil dette omgås ved at partiklene i pulveret vil være tilfeldig orientert, men for tynne filmer vil kun signalet fra krystallittene med orientring parallellt med filmoverflaten detekteres. Dette kan derimot gi informasjon om eventuell preferert vekst av krystallitter i filmen.



Figur 2.2.2: Skjematisk skisse av XRD med Bragg-Brenato-geometri[12].

Den andre geometrien, og den som har blitt benyttet mest i dette arbeidet er *Grazing incidence*geometrien. Med *grazing incidence*-geometrien har den innkommende strålen svært lav vinkel, men er ellers basert på de samme prinsippene som konvensjonell XRD med Bragg-Brenato-geometri. Denne geometrien benyttes ofte til karakterisering av overflater og tynne filmer, da den lave vinklen til den innkommende strålen bidrar til at veilengden gjennom filmen er større, og dermed oppnås bedre datakvalitet fordi signalene kommer fra et større prøvevolum, dette er vist skjematisk i figur 2.2.3.



Figur 2.2.3. Prisnippskisse av innkommende og utgådende røntgenstråling for GIXRD (t.v.) og XRD med Bragg-Brenato-geometri(t.h.).

2.3.Røntgenreflektometri - XRR

Røntgenreflektometri, på engelsk *X-Ray Reflectometry (XRR)* er en metode som kan benyttes til å bestemme filmeners tykkelse, tetthet, og gjennomsnittlig overflateruhet. Her bestråles materialet ved en innfallsvinkel som er høyere enn den kritiske vinkelen for totalrefleksjon. Strålingen trenger da inn i materialet, og blir reflektert ved overgangen mellom materialer med forskjellige tetthet og brytningsindeks. De reflekterte strålene vil interferere og et diffraktogram med oscillerende kurve oppstår. Kurvens periode vil angi lagets tykkelse, mens den kritiske vinkelen for totalrefleksjon vil angi tetthet. Ruheten bestemmes av oscillasjonenes amplitude. figur 2.2.4. Et eksempel på eksperimentell og simulert kurve fra XRR-måling av 118 nm tykk Al-P-O-tynnfilm er vist i figur 2.2.4.



Figur 2.2.4: Eksperimentell og simulert kurve fra XRR-måling av 118 nm tykk Al-P-O-tynnfilm. Simuleringen ble utført med programmet GenX 2.0.0.[11]

2.4. Røntgen flouressens-spektroskopi - XRF

I røntgenflouressens-spektroskopi, engelsk *X-Ray Flourescense (XRF)*, benyttes den karateristiske røngtenstrålingen som emmitteres fra eksiterte atomer til å bestemme mengden, eller mengdefordelingen av grunnstoffer i en prøve. Når høyenergetiske fotoner, fra for eksempel røntgen- eller gammastråling, treffer atomer eksiteres elektroner til høyereliggende orbitaler. Når disse relakserer sendes det ut fotoner med bølgelengde som tilsvarer energien mellom elektrontilstandene, dette er vist skjematisk i figur 2.2.5.

De tillatte energinivåene er karakteristiske for et hvert grunnstoff, og ut i fra signalstyrken ved de forskjellige bølgelengdene kan mengden av stoff beregnes. Metoden krever kalibrering, og i dette tilfellet gjøres det ved å analysere kjente standardprøver.



Figur 2.2.5: Skjematisk illustrasjon av eksitering og relaksering av elektroner i atomer ved vekselvirkning med innkommende stråling. Steg 1: Innkommende stråling eksiterer et elektron til en høyereliggende energitilstand. Steg 2: Elektroner faller ned til det lavereliggende energinivået og gir fra seg energi tilsvarende differansen mellom de to energinivåene i form av utgående stråling.

2.5. Atomkraftmikroskopi - AFM

Atomkraftmikroskopi, på engelsk; *Atomic Force Microscopy (AFM)*, er en metode som benyttes til å undersøke en overflates topologi, magnetiske og elektriske egenskaper[13]. Metoden er svært følsom og kan måle overflatetopologi ned til noen brøkdels nanometer.

En probe i form av en skarp spiss montert på en bjelke sveipes i linjer over prøvens overflate ved hjelp av piezoelektriske aktuatorer. For å danne et bilde av overflaten måles kreftene mellom tuppen og overflaten, dette gjøre ved å måle avbøyningene i bjelken. Avbøyningene i bjelken måles via laserlys som fokuseres på et speil på enden av bjelken. Laserlyset reflekteres opp til en posisjonssensitiv fotodetektor som bruker laserlysets avvik fra et middelpunkt til å måle avbøyningen i bjelken. Oppsettet er vist skjematisk i figur 2.3.1.



Figur 2.3.1: Skjematisk fremstilling av et AFM-oppsett.

Det er essensielt tre forskjellige måter å hente inn data med atomkraftsmikroskopi. Kontakløs, kontakmodus, og halvkontakt, eller prikkemodus.

I kontaktløs modus vibrerer tuppen i høyderetningen over prøven. Avvik i vibrasjonsmønsteret som følge av krefter mellom tuppen og overflaten registreres og gir informasjon om overflatens topologi. I kontaktmodus er tuppen i kontakt med prøven. Prøvens topologi leses i dette tilfellet direkte ut i fra bjelkens avbøyning. Denne modusen gir store slitasjer på tuppen hvilket over tid reduserer nøyaktigheten. Det vil heller ikke være mulig å undersøke variasjoner i overflaten som er mindre enn tuppens diameter. Kontaktmodus kan dessuten føre til skader på prøven.

Halvkontakt er en blanding av kontakt og kontaktløs modus. Spissen vibrerer her på samme måte som for kontaktløs modus, men i en slik høyde at spissen så vidt treffer prøven. På denne måten reduseres slitasjen på tuppen og prøven.

2.6. Elastisk tilbakeslagsdeteksjonsanalyse med flyvetidsdetektor - TOF-ERDA

Time of flight elastic recoil detection analasys (TOF-ERDA) er et spesialtilfelle av elastisk tilbakeslagsdeteksjonsanalyse hvor det benyttes en flyvetidsdetektor. TOF-ERDA benyttes til å bestemme grunnstoffskonsentrasjoner og dybdeprofiler i tynne filmer. Analyser utføres ved å bestråle prøven med relativt tunge ioner som for eksempel Cu, Au, Cl eller Br. De innkommende ionene river løs atomer i prøven og sender dem mot en detektor som registerer atomenenes energi og flyvetid. Dette gir opphav til et dataplott som kan sees i figur 2.4.1. En fordel med denne metoden er at den kan brukes til å dettektere alle typer grunnstoff, selv litium og hydrogen. I forbindelse med arbeidet i denne oppgaven er metodens evne til å bestemme litiuminnhold svært interessant.



*Figur 2.4.1: Eksempel på rådata fra TOF-ERDA-undersøkelse av LixFePO*₄*-tynnfilm på Si-substrat.*

2.7. Spektroskopisk ellipsometri

Elipsometri er en kontaktløs, ikke-destruktiv metode som benyttes til å måle tykkelse og optiske egenskaper til tynne lag av materialer. Metoden er best egnet til undersøkelser av dieletriske materialer, men kan også benyttes for undersøkelse av halvledere hvis materialets båndgap ligger utenfor måleområdet. Metoden baseres på at prøven belyses med planpolarisert lys. Lyset vekselvirker med prøven og blir relfektert. Etter vekselvirkningen med prøven vil det forekomme endringer i lysets polarisering, og det er disse endringene som benyttes til å bestemme prøvens tykkelse og optiske egenskaper. Det reflekterte lyset er typisk elliptisk polarisert, og det er dette som gir opphav til metodens navn. En skjematisk skisse av dette er vist i figur 2.7.1.



Figur 2.7.1: Skjematisk fremstilling av lysets endring i polarisering etter veksevirkning med prøven

Prøvens egenskaper kan ikke bestemmes direkte ut i fra målingene, men tilnærmes ved å tilpasse en matematisk funksjon til dataene. Tilpassningen skjer ved en iterativ prosess som repeteres til verdien av en feilfunksjon minimeres. Det finnes en rekke funksjoner som kan benyttes til datatilpassningene, men disse vil ikke diskuteres her.

2.8. Kvartskrystallmikrovekt - QCM

Kvartskrystallmikrovekt, på engelsk; *Quartz Crystal Microbalance* (QCM), er en metode for kartlegging av vekst av tynne filmer på piezoelektriske kvartkrystaller. Metoden ble presentert av G. Sauerbrey i 1959 [14, 15]. Metodens styrke er den ekstreme følsomheten ovenfor masseendringer og kan detektere endringer som tilsvarer mindre enn ett monolag deponert film. Dette gjør metoden svært godt egnet til å undersøke deponeringsvilkår for en ALD-prosess, slik som pulse- og renseparametere.

Metoden baseres på endringen i egenfrekvensen, f_0 , til en ocillerende kvartskrystall når massen til systemet endres. Endringen i frekvens registreres som funksjon av tid, og den masseavhengige responsen til systemet er gitt i likning 2.2

$$\Delta f = -\frac{2f_0^2 \Delta m}{A\sqrt{\mu\rho}} = -C\Delta m \tag{2.2}$$

hvor Δm er endringen i masse, A er det piezoelektrisk aktive overflatearealet til krystallen, μ er skjærmodulusen til kvartskrystalen, ρ er tettheten til kvarts.

Under QCM-analysene antas det at øvrige parametere er konstante, slik at frekvensendringen er gitt som masseendringen multplisert med konstaten *C* som oppsummerer de øvrige krystallavhengige verdiene. Et utdrag fra en QCM-analyse fra vekst av Al₂O₃ med trimetylaluminium, TMA, og vann er vist som eksempel i figur 2.8.1.



*Figur 2.8.1: Eksempel på QCM-analyse viser vekst av Al*₂O₃ *fra trimetylaluminium og vann gitt som massendring som funksjon av tid.*

Det er allikevel en rekke andre faktorer som spiller inn på endringene i frekvensen, men i tilfellet med ALD er temperaturen mest vesentlig. En negativ endring i temperatur fører til en negativ endring i systemets egenfrekvens. Dette fører til at det er problematisk å benytte QCM til undersøkelser av reaksjoner som krever store mengder gass. Dette fordi systemet kan føres ut av termisk likevekt under store eksponeringer med avkjølende gass. Dette er spesielt problematisk for ozon-baserte prosesser da ozoneksponeringene er relativt store og fordi ozon dissosierer endotermt til oksygen.

Teori og metode

2.9. Tidligere arbeider

Den mest studerte prosessen innefor ALD er deponering av aluminium fra trimetylaluminium, TMA, og H₂O[9]. Av andre relevante prosesser for denne oppgaven finnes det også en rekke rapporterte deponeringer av jernholdige materialer fra jern(III) tris-2,2,6,6-tetrametyl-3,5heptandionat, Fe(thd)₃ og O₃[16-18]. Derimot finnes det svært få rapporterte deponeringer av litium- eller fosforholdige materialer. For å gi en oversikt over utgangspunktet for denne oppgaven vil tidligere litteratur for relevante proseesser bli oppsummert.

Frem til nyere tid har det ikke vært rapportert deponeringer av litiumholdige tynne filmer med ALD-metoden. Den første rapporten om deponering av litiumholdige filmer i litteraturen ble publisert i 2009[19]. Etter dette har antallet rapporterte deponeringer vært sterkt økende. Her oppsummeres kort hvilke litiumholdige materialer som har blitt deponert med ALD-metoden og hvilke forløpere som har blitt benyttet.

Filmer av litiumholdige materialer har tidligere blitt deponert med litium-2,2,6,6-tetrametyl-3,5heptandionat, Li(thd) og tertbutyloksidlitium, Li(^tOBu) som litumforløpere. I senere tid har også litiumheksametyldisilazide, Li(N(SiMe₃)₂, blitt benyttet.

Li(thd) har tidligere blitt benyttet til deponering av Li₂CO₃ ved å reagere Li(thd) med ozon[19]. I det rapporterte arbeidet ble det vist at Li(thd) Reagerer med O₃ for å danne Li₂O. Videre dannes Li₂CO₃ ved reaksjoner med CO₂ som dannes ved forbrenning av thd-liganden. Ekstra CO₂ ble derfor benyttet for å oppnå jevnere og mer krystallinsk vekst av Li₂CO₃. Prosessens temperaturvindu ble funnet til å ligge mellom 185 og 225 °C hvor veksten er omlag 30 pm/syklus.

Li(^tOBu) har blitt benyttet til deponering av litiumholdige filmer ved reaksjon med vann[19, 20]. Dette gir filmer som reagerer med luft. Dette tyder på at deponeringsproduktet er Li₂O og LiOH, med svært lite karbonatforurensninger. Fraværet av karbonatdannelse under deponeringen gjør forløperen mer attraktiv enn Li(thd) til deponering av litiumholdige materialer.

Litiumlantantitanat, (Li,La)TiO₃ har blitt deponert ved å kombinere Li(${}^{t}OBu$) + H₂O-prosessen for litium med deponering av lantantitanat fra La(thd)₃ + O₃ og TiCl₄ + H₂O[21]. Det har også blitt undersøkt deponeringer med Li(thd)₃ + O₃. Ved bruk av Li(thd)₃ som litiumforløper ble det vist at filmenes litiuminnhold nærmest er lineært økende med andel Li(thd)₃ + O₃-subsykler. Ved bruk av Li(${}^{t}OBu$) derimot ble det vist at litiuminnholdet er tilnærmet konstant når antallet påfølgende Li(^tOBu) + H₂O-sykler ble økt. Det vil derimot være mulig å øke litiuminnholdet ved å legge inn pulsing av Li(^tOBu) + H₂O etter syklene for de andre metallene. Dette tyder på at Li(^tOBu) gror dårlig på LiOH/Li₂O-overflaten som dannes i dette systemet. Som forventet var også karboninnholdet i filmene mye lavere når Li(^tOBu) ble brukt i stedet for Li(thd).

Filmer i Li-Al-O-systemet har blitt deponert ved å kombinere prosessen for deponering av aluminiumoksid fra TMA + O₃ med Li(^tOBu) + H₂O-prosessen for litium[22]. Det ble vist at det kan oppnås selvhemmende ALD-vekst med disse forløperene. Vekstraten for systemet er derimot svært høy, 280 pm/syklus! Den høye veksten skyldes sannsynligvis absorbert vann i filmen som reagerer med TMA når det adsorberes på overflaten. På denne måten forekommer det ekstra vekst under TMA-pulsingen. At filmene absorberer vann er ikke uventet da Li₂O er svært hygroskopisk og danner LiOH ved reaksjon med vann.

Li₃PO₄ har blitt deponert via reaksjon mellom trimetylfosfat, TMP, og henholdsvis Li(¹OBu) og Li(N(SiMe₃)₂ uten ekstra oksygenkilder[23]. Det ble vist at begge prosessene gav krystallinske filmer. Vekstraten ved bruk av Li(¹OBu) som litium forløper som funksjon av temperatur ble vist å være økende fra omlag 70 pm/syklus mellom 225 og 275 °C før den øker til omlag 100 pm/syklus ved 300 °C. Vekst av filmer ved 200 og 350 °C ble også forsøkt, men ved 200 °C ble det observert inhomogen vekst. Ved 350 °C ble det vist at veksten var ukontrollert som følge av at Li(¹OBu) dekomponerer. Det ble også vist at vekstraten er avhengig av pulsetiden for forløperene, og at det ikke ser ut til å nås noen øvre grense for vekstraten som funksjon av pulsetid med pulsetider mellom 1 og 6 s. En tilnærmet konstant brytningsindeks som funksjone av temperatur tyder derimot på at filmenes sammensettning og tetthet er lite avhengig av pulselengdene til tross for de forskjellige vekstratene. Ved bruk av Li(N(SiMe₃)₂ ble det vist at vekst ikke forekommer før ved 275 °C, og at vekstraten er sterkt økende fra 40 pm/syklus ved 275 °C til 130 pm/syklus ved 350 °C. Støkiometrien i filmene ble kartlagt med TOF-ERDA, og det ble vist at bruk av Li(N(SiMe₃)₂ gir mer støkiometriske filmer med tanke på Li₃PO₄. Det ble også observert forskjellig preferert vekst av krystallittene med de to proseesene.

Tidligere arbeider med fosforholdige filmer har frem til 2009 i all hovedsak dreid seg om fosfider som AlP, GaP og InP[8, 9]. Dette med unntak av én rapport om deponering av fosfordopet Al₂O₃tynnfilmer fra AlCl₃ som aluminiumskilde, og P₂O₅ og TMP, som fosforkilder ved 500 °C. Vann ble

22

benyttet som oksygenkilde[24]. Det ble vist at forholdet mellom fosfor og aluminium gitt ved vektprosent kunne varieres fra 0,06 til 1,28 ved å øke andelen sykler med fosforforløper.

I nyere tid har det blitt foretatt deponeringer av flere fosfatholdige materialer med TMP som fosforforløper.

Filmer i Ca-P-O-systemet har blitt deponert ved å kombinere Ca(thd)₂ + O₃-prosessen for CaCO₃ og TMP + H₂O prosessen for fosfor[25]. Filmenes vekst ble undersøkt mellom 250 og 400 °C. Vekst med TMP + H₂O på egenhånd ble også forsøkt, men dette resulterte ikke i film. En mulig forklaring på dette at produktet som dannes er lettfordampelig P₂O₅. For vekst av Ca-P-O-filmer ble det funnet et temperaturvindu mellom 250 og 350 °C hvor filmenes vekstrate var 41 pm/syklus. Det ble vist at fosforinnholdet i filmene øker med temperatur. Det interessante er derimot at filmenes vekstrate ikke endret seg med fosforinnholdet. Undersøkelser av sammensettning med XRF viser at karboninnholdet i filmene avtar når fosforinnholdet øker. FTIR-undersøkelser viste en tilsvarende trend. Topper i FTIR-spekteret som assosieres med karbonatgrupper ble mindre fremtredende etterhvert som tilsvarende topper for fosfat ble mer fremtredende. Dette ble tolket som at det foregår en substitusjon av karbonatgruppene med fosfatgrupper under deponeringen. De deponerte filmene var amorfe i hele temperaturområdet som ble undersøkt.

I La-P-O-systemet har deponering av filmer blitt utført ved forskjellige kombinasjoner La(thd)₃, TMP, H₂O og O₃[26, 27]. Av kombinasjonene som ble forsøkt ble det registrert vekst for kombinasjonene La(thd)₃ + O₃ + TMP + H₂O + O₃, La(thd)₃ + O₃ + TMP + H₂O og La(thd)₃ + TMP + H₂O. Vekstratene for de nevnte kombinasjonene var henholdsvis 80, 9 og 5 pm/syklus. La(thd)₃ + O₃ + TMP + H₂O + O₃-prosessen viste best egenskaper i forhold til ALD-vekst og ble undersøkt mer i detalj. Det ble vist at prosessens temperaturvindu ligger mellom 250 og 300 °C. Filmenes sammensettning ble også kartlagt, og det ble vist at det maksimalt kunne oppnås et forhold mellom fosfor og lantan på 1,2 med deponeringsvilkårene som ble undersøkt. De deponerte filmene var amorfe.

Tynne filmer i Al-P-O-systemet og Ti-P-O-systemet har blitt deponert med TMP som fosfatforløper og henholdsvis AlCl₃ og TiCl₄ som aluminium- og titanforløpere [28]. Deponeringene ble urtført uten ytterligere oksygenkilder. Vekst av Al-P-O-filmer ble undersøkt mellom 150 og 400 °C, og det ble vist at vekstraten øker jevnt fra 140 til 240 pm/syklus. For Ti-P-O ble det påvist deponering av

jevne filmer mellom 275 og 400 °C. Det ble også deponert film ved 450 og 500 °C, men disse viste tegn til ukontrollert vekst på grunn av delvis dekomponering av TMP. Vekstraten til prosessen øker jevnt fra 40 pm/syklus 275 til 350 °C hvor det nås et platå med konstant vekstrate på 140 pm/syklus frem til 400 °C. Filmenes sammensettning ble undersøkt med TOF-ERDA, og det ble vist at fosforinnholdet i filmene øker med stigende temperatur. Det ble også vist at Ti-P-O-filmene inneholder en høyere andel fosfor enn Al-P-O-filmene. Filmene inneholder også en god del klor, men klorinnholdet avtar med økende temperatur. Det ble også påvist større mengder klor i Al-P-O-filmene, enn i Ti-P-O-filmene.

Med utgangspunkt i dette er det klart at det kan deponeres filmer som inneholder både litium og fosfor og det er svært interessant å undersøke nye tilskudd til et stadig voksende utvalg av litiumog fosforholdige materialer.

2.10. Fosfater i batterier

I dette arbeidet har hovedfokuset vært på fremstilling av materialer til bruk i batterier med ALDmetoden. Det gis her en kort innføring i tidligere arbeider og bruksområder innen batteriteknologien for materialene som har blitt fremstilt i dette arbeidet.

Olivin-baserte strukturer som for eksempel LiFePO₄, LiCoPO₄, LiMnPO₄, LiNiPO₄ representerer en nyere utvikling innenfor katodematerialer[29]. I stedet for en lagdelt "todimensjonal" struktur har disse materialene en tredimensjonal struktur bestående av side- og kantdelende MO₆-oktahedre og PO₄-tetrahedre. Strukturen gir éndimensjonale kanaler parallellt med enhetscellens b-akse hvor litium kan diffundere[30], se figur 2.10.1. Ved insetting og ekstrahering av litium fra materialet sameksisterer LiFePO₄ og FePO₄-fasene. Fasene har samme symmetri, og dermed bevares materialets struktur. Dette gir god reversibilitet og et flatt utladningspotensial ved 3,4 V, noe som er svært gunstig. Dette er i kontrast til spinellene og de lagdelte strukturene hvor små endringer i oksygengitteret under utladning fører til et ikke-flatt utladningspotensial.[3]

Foruten om det høye, flate utladningspotensialet har material-gruppen flere fordeler som god teoretisk kapasitet på omlag 150 mAh/g og lett tilgjengelige, miljøvennlige bestanddeler. Ulempene med materialet er den anisotrope litiumdiffusjonen langs b-aksen som gjør krystallittenes orientering i forhold til elektrolytten svært viktig. Materialet er også en relativt dårlig elektrisk leder, noe som anses for å være en av de større hindringene i forhold til å få benyttet den teoretiske maksimalkapasiteten til materialene. Til tross for dette anses materialet som et lovende katodemateriale på grunn av miljøaspektene. Det har derfor blitt gjort mye arbeid for å omgå, eller øke den dårlige elektriske ledningsevnen.[3]



*Figur 2.10.1: Skjematisk fremstilling av strukturen til LiFePO*⁴ som viser Li-diffusjonskanaler parallellt med strukturens b-akse, i figuren er dette vist som y-aksen[30].

Den vanligste tilnærmingen til problemet med den dårlige elektriske ledningsevnen er å benytte mindre partikler som er belagt med karbon. Flere av allotropene til karbon er ledere av både litium og elektroner og dermed godt egnet til å forsterke materialets ledningsevne[29, 31]. Problemet med den dårlige ledningsevnen kan også omgås ved å korte ned veilengden ved å benytte mindre partikler eller tynne filmer.

Selv om den tidligere nevnte to-faseoppførselen er gunstig med tanke på at den gir et flatt uladningspotensiale bidrar dette også til å redusere kapasiteten på grunn av treg litiumdiffusjon over fasegrensene. Det har senere blitt oppdaget av høyere temperaturer gir høyere blandbarhet av de to fasene, og at de ved omlag 450 °C opptrer som énfase faststoff-oppløsning for $0 \le x \le 1$ i Li_xFePO₄. Denne oppførselen har også blitt oppdaget ved romtemperatur i nanopartikler på 40 nm[29], noe som gjør det ennå mer gunstig å nanostrukturere materialene, for eksempel via tynne filmer.

Som nevnt innledninsgvis har det ikke blitt rapportert deponering av LiFePO4 med ALD-metoden. Det har derimot vært ganske omfattende arbeid med andre tynnfilmmetoder. De fleste av disse har vært former for fysisk deponering, som for eksempel *pulsed laser deposition*, PLD[32], eller *radio frequency magnetron sputtering*, RFMS [33].

Filmer har blitt deponert på forskjellige substrat med større eller mindre hell. Eksempler er rustfritt stål, silisium, glass og aluminium. Sistnevnte har vist seg å gi LiAlO₂-urenheter.[32] Kjemisk deponering av LiFePO₄-filmer har blitt utført med *electrostaic spray deposition*, ESD[34].

Det har blitt vist at filmene i all hovedsak har vært amorfe hvis deponert ved temperaturer under 400 °C [32-35], og at oppvarming til 600 °C og høyere er nødvendig seg for å gi krystallinske filmer. Ved 700 °C har undersøkelser vist at filmene begynner å dekomponere.[35]

Foruten de elektroaktive materialene har også andre fosfater som FePO₄, AlPO₄, TiPO₄, Li₃PO₄ og litiumfosforoksonitrid, *LIPON*, bruksområder innen batteriteknologien. Li₃PO₄ og LIPON er faststoff-litiumelektrolytter og beyttes i de aller fleste komersielle litium-iontynnfilmbatterier[5]. Belegging av partikler av katodematerialer med noen få nanometer tynne filmer av FePO₄, AlPO₄ og TiPO₄ hog, men også Al₂O₃ har vist seg å gi økt stabilitet for katodematerialer over flere lade- og utladningssykler[36-40].

Mekanismene bak dette fenomenet kan tilskrives flere faktorer. I grenseflaten mellom elektrodene og elektrolytten foregår det reaksjoner som danner såkalte *solid electrolyte interface-layers*, eller SEI[29] når batteriet brukes. Dannelsen av disse lagene forbruker litium og gjør at kapasiteten til reduseres over tid. Beleggene gjør at SEI-dannelsen foregår i mindre grad og dermed forbrukes det mindre litium. Det har blitt vist at beleggene hindrer at metallionene fra katodematerialen, for eksempel Co³⁺ fra LiCoO₂ løses i elektrolytten. Det har også blitt vist at belegget stabiliserer oksygengitteret i katodematerialet. Nok en gang kan LiCoO₂ brukes som eksempel. Hvis over halvparten av litiumionene ekstraheres begynner dette materialet å gi fra seg oksygengass under oppladning. Sammen med en elektrolytt bestående av et organisk løsdemiddel utgjør dette en betydelig eksplosjonsfare Hvis oksygengitteret kan stabiliseres kan det ekstraheres mer litium, og kapasiteten vil øke[3].
3. Eksperimentelt

I dette kapittelet vil utstyret og kjemikaliene, samt håndtering og bruk av disse bli presentert

3.1. Kjemikalier

En liste over kjemikalier som har blitt benyttet i dette arbeidet er gitt i tabell 3.1.1, sammen med

opphav, renhet, kjemisk formel og eventuell forkortelse.

Tabell 3.1.1: Navn, strukturformel, forkortelse, opphav og renhet for kjemikalier som har blitt benyttet i dette arbeidet.

Navn	Strukturformel	Forkortelse	Opphav	Renhet
Jern(III)tris(2,2,6,6-	[CH(C ₆ H ₁₀ O ₂)] ₃ Fe	Fe(thd) ₃	Fremstilt ved	Sublimert
tetrametyl -3,5-			Kjemisk Insitutt,	
heptandionat)			UiO.	
Litium(2,2,6,6-	[CH(C ₆ H ₁₀ O ₂)]Li	Li(thd)	Fremstilt ved	Sublimert
tetrametyl -3,5-			Kjemisk Insitutt,	
heptandionat)			UiO.	
Trimetylfosfat	(OCH ₃) ₃ PO	ТМР	Fluka	97 %
Tert-butyloksidlitium	(CH ₃) ₃ COLi	Li(^t OBu)	Sigma-Aldrich	97 %
Trimetylaluminium	(CH ₃) ₃ Al	ТМА	Witco GmbH	98 %
Fosforoksoklorid	POCl ₃		Sigma-Aldrich	99 %
Ionebyttet vann	H ₂ O		Fremstilt ved	-
			Kjemisk Insitutt,	
			UiO.	
Oksygen	O ₂		AGA	99,999 %
Ozon	O ₃		OT-020	10-15 % i
			ozongenrator fra	oksygen
			Ozone Technology	
			O2	
Nitrogen	N2		Schmidllin	99,9995 %
			UHPN3001	
			Nitrogen-generator	
Hydrogen	H ₂		AGA	10% og
				5% i Ar

3.2. ALD-deponeringer

Deponeringene ble utført med ALD-reaktoren ALE#4. Et bilde av reaktoren er vist i figur 3.1.1 Reaktoren er basert på en F120 Satelite ALD-reaktor fra ASM Microchemistry. Enheten ble bygget ved instrumentverkstedet ved kjemisk institutt, Universitetet i Oslo. Reaktoren er av typen varm vegg med laminær gassflyt og inert gass-pulsing. N₂ benyttes som både rense- og bæregass.



Figur 3.2.1: Dette bildet av ALE#4 viser bakenden av reaktoren som konfigurert for deponering av Al-P-O-filmer fra eksterne forløperbeholdere.

Reaktoren består av et stort glassrør med varmeelementer rundt. Reaktoren er delt opp i åtte soner hvor temperaturen kan stilles inn etter behov. Sone 1-6 er for forløpere, mens 7-8 er for reaksjonskammeret og temperaturen i disse vil være den samme under deponeringen. Inne i røret er det syv mindre rør, hvorav seks av rørene brukes til oppbevaring og tilførsel av forløpere, mens det syvende brukes som eksosrør hvor rester av forløpere og biprodukter fra overflate reaksjonene føres ut av reaktoren. Oppsettet er vist skjematisk i figur 3.2.2. Under deponeringen holdes reaktoren ved et trykk på omlag 3 mbar ved hjelp av en pumpe.



Figur 3.2.2. Skjemastisk skisse av oppsettet til ALD-reaktoren.

Tre og tre av forløperørene er sveiset sammen i enheter som kalles tripletter. Triplettene er koblet til på hver sin side av reaksjonskammeret. Forløperene oppbevares i små beholdere, heretter omtalt som forløperbåter, som igjen er plassert i mindre rør inne i triplettene.

Tilførslen av forløpere til reaksjonskammeret styres ved å bytte fra tilbakesug til bæregass. Tilbakesuget fungerer ved at en strøm av nitrogen på 300 cm³/min i retning mot pumpa hindrer forløperen å diffundere inn i reaksjonskammeret når den ikke pulses. Pulsingen foregår ved at det byttes rettning på gassflyten slik at forløperen føres mot reaksjonskammeret. Dette er vist skjematisk i figur 3.2.3.



Figur 3.2.3: Skjematisk skisse av pulsesystemet. Øverst: Tilbakesuget sørger for at forløperen ikke transporteres til reaksjonskammeret. Nederst: Transportgassen bærer forløperen til reaksjonskammeret.

Reaksjonskammeret er et konisk glassrør med to mindre rør for tilførsel av forløperer montert i den smale enden. Den vide enden er åpen og plasseres inn i reaktorens eksosrør. Substratene plasseres på en aluminiumsplate. I dette arbeidet har deponeringene foregått på Si(111)- og Si(100)substrater. Silisiumsubstratene har blitt plassert på en større glassplate, som herretter omtales som støttesubstrat. Støttesubstrate ble vasket med etanol og tørket med trykkluft. Silisiumsubstratene regnes som tilstrekkelig rene og har derfor kun blitt blåst over med trykkluft for å fjerne eventuelle støvpartikler.

3.2.1. Håndering av forløpere

I dette underkapittelet beskrives håndteringen av de forskjellige forløperne. Det ble benyttet forløpere i tre forskjellige faser; fast stoff, væske og gass. Vesentlige parametere for forløperne som ble benyttet er oppsummert i tabell 3.2.1, 3.2.2 og 3.2.3.

Forløperene Fe(thd)₃, Li(thd) og Li('OBu) forekommer som pulvere og må varmes opp for å oppnå tilstrekkelig damptrykk. Pulverene ble plassert i forløperbåter som så plasseres i en sone med tilstrekkelig høy temperatur for å oppnå sublimering. Temperaturene for forløperene er gitt i tabell 3.2.1 og 3.2.2. Li('OBu) regnes som en luftfølsom forbindelse og eksponeringen ble derfor minimert ved at forløperen oppbevarest i hanskeboks med argonatmosfære. Passende mengde forløper ble fordelt i lufttette beholdere i hanskeboksen og overfyllt til forløperbåter og ført inn i reaktoren rett før deponeringen skulle settes i gang. Ny forløper ble fylt på før hver deponering. Strukturene til disse forbindelsen er vist i figur 3.2.4.

Eksperimentelt



Figur 3.2.4: Figuren viser struktur, og navn, til fast stoff-forløperene, som ble benyttet i dette arbeidet.

Forløpere i væskeform, herunder TMA, H₂O, TMP og POCl₃ ble oppevart ved romtemperatur i egnede beholdere på utstiden av reaktoren. TMA, H₂O og POCl₃ føres inn i reaktoren via eget damptrykk, mens TMP ikke har tilstrekkelig damptrykk for dette ved romtemperatur, og det er derfor nødvendig med ekstra dyttegass. Oppsettet for dette er skissert i figur 3.2.5. Tilførselen til reaktoren under pulsingen ble kontrollert med en pnaumatisk ventil. På grunn av det høye damptrykket til TMA og POCl₃ ble det nødvendig å begrense tilstrømningen av disse med en nålventil.



Figur 3.2.5: Skjematisk fremstilling av oppsett for ekstern forløper i væskeform med ekstra dyttegass

Strukturen til de flytende forløperene er vist i figur 3.2.6.



Figur 3.2.6: Figuren viser strukturene til de flytende forløpere. Fra venstre til høyre er henholdsvis POCl₃, TMP og TMA vist.

Av forløpere i gassform var det kun O₃ som ble benyttet. O₃ ble levert til reaktoren via en gasslange direkte fra ozongeneratoren. Generatoren er stilt inn til å gi omlag 10-15% O₃ i oksygen, men det er rimelig å anta at konsentrasjonen er lavere da ozon brytes ned i slangen frem til reaktoren. Tilstrømingen ble regulert med en nålventil og satt til 500 cm³/min.

Tabell 3.2.1: Oppsummerende informasjon om forløpere benyttet til deponering av filmer i Fe-P-O-systemet.

Forløper	Beksrivelse	Temperatur (°C)	Plassering
Fe(thd) ₃	Rødt pulver	113	Intern
ТМР	Klar, gulaktig væske	RT	Ekstern
H ₂ O	Klar væske	RT	Ekstern
O ₃	Gass	RT	Ekstern

Tabell 3.2.2: Oppsummerende informasjon om forløpere benyttet til deponering av filmer i Li-Fe-P-O-systemet.

Forløper	Beskrivelse	Temperatur (°C)	Plassering
Fe(thd) ₃	Rødt pulver	113	Intern
ТМР	Klar, gulaktig væske	RT	Ekstern
Li(thd)	Hvitt pulver	175, 200	Intern
Li(^t OBu)	Hvitt pulver	160	Intern
H ₂ O	Klar væske	RT	Ekstern
O ₃	Gass	RT	Ekstern

Tabell 3.2.3: Oppsummerende informasjon om forløpere benyttet til deponering av filmer i Al-P-O-systemet.

Forløper	Beksrivelse	Temperatur (°C)	Plassering
TMA	Klar væske	RT	Ekstern
POCl ₃	Klar væske	RT	Ekstern
H ₂ O	Klar væske	RT	Ekstern

3.3. Karakterisering

Spektroskopisk ellipsometri ble utført med et alpha-SE[®] Ellipsometer fra J.A. Woollam Co., Inc. Målingene ble utført med bølgelengder mellom 400 og 900 nm. Datatilpassning og analyse ble utført med Complete Ease[®] fra samme produsent[11]

QCM-analyser for å bestemme pulse- og renserenseparametere ble utført med AT-kuttet, 6 MHz kvartskrystaller med gullelektroder. Data ble logget med en Maxtek.inc datalogger og programmet Labview.

Struktur ble bestemt med røntgendiffraksjon med et D5000 diffraktometer fra Bruker AXS med Goebel speil som gir parallell CuKα stråle. XRD ble utført med *Bragg-Brenato-* og *grazing incidence-*geometri. Med *grazing incidence-*geometrien ble en innfallsvinkel på 0,5 ° benyttet. Tykkelsesmålinger med XRR i arbeidet presentert i kapittellene 4.2 4.1.1-4.1.3, 4.2.1 og 4.2.2, ble også utført med dette instrumentet. Datatilpassning ble utført med programmet Refsim[41]

XRR målingene i arbeidet som presenteres i hele kapittel 4.3 ble utført med et Bruker D8 Advance med Cu-rør, Göbel-speil og monokromator. Datatilpassning ble utført med programmet GenX 2.0.0. [42]

XRF-undersøkelser ble utført med en PW2400 Røntgenspektrograf fra Philips. Dataanalysen ble utført med programvaren UniQuant.

TOF-ERDA undersøkelser ble utført hovedsaklig for å bestemme av litiuminnhold. Prøvene AP4023 og KBG4021 ble undersøkt ved Fysisk Institutt , Universitetet i Jyväskylä i Finnland av Mikko Laitinen og Dr. Tima Sajavaar. Til målingen ble det benyttet stråler av 8 MeV ⁷⁹Br og 8 MeV ³⁵Cl. Undersøkelsene av de øvrige prøvene ble utført ved Universitetet i Uppsala i Sverige av Alexander Azarov. Til målingen ble det benyttet stråler av 16 MeV ⁶³Cu. KBG4021 ble også undersøkt i Uppsala.

Overflatekarakterisering med AFM ble utført med et XE-70 AFM-mikroskop fra Park Systems.

34

Arbeidet med denne oppgaven har fokusert på syntese av fosfatholdige materialer med eksempler fra FePO4, LiFePO4 og AlPO4. Resultatene fra dette arbeidet er presentert i dette kapitlet sammen med umiddelbare diskusjoner av de individuelle resultatene. En mer sammenholdende diskusjon følger i kapittel 5.

Arbeidet med FePO₄ og LiFePO₄ er en fortsettelse av et tidlige arbeid som ble påbegynt våren 2010, og var den eksperimentelle delen av undertegnedes prosjektarbeid i emnet KJM2010 på bachelor-nivå. Resultatene som presenteres i underkapittelene 4.1.1-4.1.3, 4.2.1 og 4.2.2, med unntak av 4.2.2.1 er fra arbeidet med prosjektoppgven, men presenteres her for å vise grunnlaget for eksperimentene som ble utført i forbindelse med dette arbeidet.

4.1. Fe-P-O-systemet

Arbeidet med deponering av filmer i Fe-P-O-systemet ble utført for å kartlegge og finne en ALDprosess for deponering av FePO₄. Dette arbeidet danner så grunnlaget for deponering av LiFePO₄.

For å forenkle presentasjonen av resultatene benyttes en kortnotasjon av pulsesekvensene for deponeringene som ble utført. Den er gitt i tabell 4.1.1.

Tabell 4.1.1. Oversikt over kortnotasjon for pulsesekvenser benyttet i forbindelse med deponering av filmer i Fe-P-O-systemet.

Kortnotasjon	Pulsesekvens
$Fe(thd)_3 + O_3$	$Fe(thd)_3 - N_2 - O_3 - N_2$
$TMP + (H_2O + O_3)$	TMP - N ₂ - (H ₂ O og O ₃) - N ₂
$Fe(thd)_3 + O_3 + TMP + (H_2O + O_3)$	$Fe(thd)_3 - N_2 - O_3 - N_2 - TMP - N_2 - (H_2O \text{ og } O_3) - N_2$

4.1.1. Innledende undersøkelser for vekst av filmer i Fe-P-O-systemet

Prosessens temperaturvindu og sammensettning undersøkt som både som funksjon av temperatur, og som funksjon av pulsesammensetning. Det ble deponert filmer ved å kombinere prosessen for deponering av Fe_2O_3 fra $Fe(thd)_3$ og O_3 med TMP som fosforkilde og en kombinert tilførsel av H_2O og O_3 som oksygenkilde.

Deponeringsparameterne ble valgt ut i fra tidligere erfaringer med forløperne fra forskningsgruppen. Pulse-og renseparameterne er oppgitt i tabell 4.1.1.

Forløper	Pulsetid	Rensetid
Fe(thd) ₃	1,5 s	1,5 s
O ₃	3,0 s	5,0 s
Me ₃ PO ₄	4,0 s	3,0 s
$O_3 + H_2O$	3,0 s	5,0 s

Tabell 4.1.1: Oversikt over pulse- og renseparametere for innledende deponeringer i Fe-P-O-systemet.

Det første som ble gjort var å undersøke prosessens vekst som funksjon av temperatur. Det ble i den undersøkelsen deponert en rekke med filmer med 1000 sykler med 1:1 forhold mellom Fe(thd)₃ +O₃- og TMP + (H₂O+O₃)-subsykler. Filmene ble deponert ved 196, 221, 246, 298, 325, 350, 360 og 375 °C. Denne samlingen med filmer blir heretter omtalt som "temperaturrekka". Vekstraten til disse filmene ble kartlagt med XRR, og er vist i figur 4.1.1.



Figur 4.1.1: Vekstrate som funksjon av temperatur ved 1:1-pulsing av $Fe(thd)_3 + O_3$ og $TMP + (H_2O + O_3)$. Vektstraten ble målt med XRR.

Prosessens vekstrate stiger med økende temperatur fra 196 til 221 °C. Etter 221 °C er det et område frem til omlag 350 °C hvor vekstraten er tilnærmet konstant i forhold til temperaturen, og dette ble identifisert som prosessens temperaturvindu. Ved 360 og 375 °C hadde filmene synlige tykkelsesgradienter. Videre undersøkelser ble foretatt ved 246 °C, som ligger inne i temperaturvinduet, men det måtte også tas hensyn til at prosessen senere skulle kunne kombineres med Li(thd) + O_3 -prosessen som har en øvre grense for temperaturvinduet ved omlag 225 °C.

Vekstraten ble også undersøkt som funksjon av antall subsykler med jernforløper. Det ble deponert en rekke filmer hvor pulsesammensetningen ble variert på måten som er vist i tabell 4.1.2. Denne rekken med filmer ble hovedsaklig deponert for å undersøke jern- og fosforinnholdet ved forksjellig pulsesammensettning med XFR, og blir heretter omtalt som "XRF-rekka". Vekstratene for denne rekka er vist i figur 4.1.2.

Pulseandel %(Fe(thd) $_3$ + O $_3$)				
80 %	60 %	50 %	40 %	20 %
Fe(thd) ₃ +O ₃	Fe(thd) ₃ +O ₃	Fe(thd) ₃ +O ₃	$TMP + (H_2O+O_3)$	$TMP + (H_2O+O_3)$
Fe(thd) ₃ +O ₃	$TMP + (H_2O+O_3)$	$TMP + (H_2O + O_3)$	Fe(thd) ₃ +O ₃	$TMP + (H_2O+O_3)$
$TMP + (H_2O+O_3)$	Fe(thd) ₃ +O ₃		$TMP + (H_2O+O_3)$	Fe(thd) ₃ +O ₃
Fe(thd) ₃ +O ₃	$TMP + (H_2O+O_3)$		Fe(thd) ₃ +O ₃	$TMP + (H_2O+O_3)$
Fe(thd) ₃ +O ₃	Fe(thd) ₃ +O ₃		$TMP + (H_2O+O_3)$	$TMP + (H_2O+O_3)$
Antall hovedsykler				
400	400	1000	400	400

Tabell 4.1.2: Pulseskjema for deponeringer med varierende andel subsykler med jernforløper.

Det er tydelig at veksten er avhengig av pulsesammensetingen. Vekstraten stiger med økende andel subsykler med jernforløper til en maksimal vekstrate på 26,5 pm/subsyklus nås ved 50 %(Fe(thd)₃ +O₃). Etter dette faller veksraten og flater ut. Det er tydelig at TMP + (H₂O + O₃) gir begrenset vekst på egenhånd, men at kombinasjonen av de to prosessene gir høyere vekst enn for (Fe(thd)₃ +O₃) alene.



Figur 4.1.2: Vekstrate som funksjon av pulseandel % (Fe(thd) $_3 + O_3$ *) ved 246 °C.*

For å finne deponeringsforholdene som gir støkiometriske mengder av jern og fosfor ble filmene undersøkt med XRF. For temperaturrekka viste undersøkelsen at filmenes sammensetning er avhengig av temperatur, og at det er en overvekt av fosfor ved lavere temperaturer, se figur 4.1.3. Jerninnholdet i filmene øker jevnt fra 38 % ved 196 °C til 50 og 51 % ved 350 og 360 °C. Mellom 360 og 375 °C øker jerninnholdet drastisk til 60 %. Som tidligere nevnt hadde filmene som ble deponert ved 360 og 375 °C tydelige tykkelsesgradienter. Disse kan assosieres med termisk dekomponering av jernforløperen, og det forventes at dette kan ha bidratt til den drastiske økningen i jerninnholdet.



Figur 4.1.3: Sammensettning som funksjon av temperatur for 1:1-pulsing av $Fe(thd)_3 + O_3$ og TMP + (H_2O+O_3). Vektstraten ble målt med XRR.

For XRF-rekka er filmenes sammensetning avhengig av andelen subsykler med jernforløper, se figur 4.1.4. Det oppnås mettning med maksimalt 60% fosfor ved 60% subsykler med fosforforløper, 40% (Fe(thd)₃+O₃) i figuren. Ved høyere andel subsykler med jernforløper avtar fosforinnholdet jevnt med økende %(Fe(thd)₃+O₃).



Figur 4.1.4: Sammensettning som funksjon av pulseandel % (Fe(thd) $_3 + O_3$ *) ved 246 °C*

Det ble gjennom XRF-undersøkelsene vist at det er mulig å oppnå filmer med 1:1 forhold mellom jern for fosfor med med 60 %(Fe(thd)₃+O₃) ved 246 °C, og 50 %(Fe(thd)₃+O₃) ved 350 °C.

De deponerte filmene viste seg å være amorfe, se blå linje i GIXRD-diffraktogram i figur 4.1.5. Varmbehandling ble derfor forsøkt for å se om dette kunne føre til krystallisering. Til dette ble det deponert to filmer, AP4017 og AP4018, med deponeringparametere som gir 1:1 forhold mellom jern og fosfor. Filmene ble deponert med 4000, kontra 2000 subsykler for å få tykkere filmer som igjen vil gi bedre opptak under røntgendiffraksjonsundersøkelsene.

AP4017 ble deponert med 60% andel med jernforløper ved 246 °C, og AP4018 med 50% andel med jernforløper ved 350 °C.

Varmebehandlingen ble utført i 6 t ved 600 °C i luft. Varmebehandlingen viste seg å være vellykket for AP4017, sort linje i figur 4.1.5, men for AP4018 er historien en annen. Filmene ble varmebehandlet samtidig, men på grunn av forholdene i ovnen har de befunnet seg i soner med forskjellig temperatur. GIXRD-diffraktrogrammet i figur 4.1.6 viser at filmen har dekomponert. Det var vanskelig å entydig bestemme hvilke faser den dekomponert filmen består av, men det er tydelig at den består av noe annet enn ren FePO₄.



*Figur 4.1.5: GIXRD-diffraktogram for AP4017. Blå: Ubehandlet, røntgenamorf film. Sort: Krystallinsk film viser tydelig ønsket FePO*₄*-fase etter varmebehandling i* 6 t ved 600 °C i luft.



Figur 4.1.6: GIXRD-diffraktogram for dekomponert AP4018 etter varmebehandling, litteraturverdier fra PDF 29-0715 for FePO4 er tatt med for sammenlikning.

4.1.2.Bestemmese av pulseparametere for Fe-P-O-systemet

Systemets pulsestabilitet ble undersøkt for å finne pulse- og renseparameterne som gir ALD-vekst. Dette ble gjort ved å deponere en rekke filmer hvor pulsetiden for én og en forløper ble variert mens øvrige parametere ble holdt konstant ved verdier som ble antatt å være tilstrekkelig høye til å ivareta ALD-vekst. Deponeringene ble utført ved 246 °C. I figur 4.1.7 kommer det frem at vekstraten som funksjon av pulsetidene for Fe(thd)₃ og O₃ når et maksimum, og flater ut ved 1,5 s for Fe(thd)₃ og 4,0 s for O₃.



Figur 4.1.7: Vekstrate for FePO₄-filmer som funksjon av pulsetider for Fe(thd)₃ og O₃.

For TMP viser figur 4.1.8 at vekstraten øker som funksjon av pulsetidene til forløperene frem til et maksimum nås ved omlag 4 s. For $(H_2O + O_3)$ fortsetter vekstraten å øke over hele området som ble undersøkt. Endringen i vekstrate ser ut derimot ut til å flate ut ved 8 s, og det ble derfor valgt å benytte 8 sekunder som pulsetid for $(H_2O + O_3)$. De nye pulsetidene, som bestemt ut i fra forsøkene beskrevet over er gitt sammen med de gamle pulsetiden i tabell 4.1.3.



*Figur 4.1.8: Vekstrate for FePO*₄*-filmer som funksjon av pulselengdene til Me*₃*PO*₄ *og H*₂*O* + *O*₃*.*

Tabell 4.1.3: Oppsummering av nye og gamle pulse- og rensetider for deponering av filmer i Fe-P-O-systemet. Parametere som ble endret er vist med fremhevet skrift.

Forlower	Puls	setid	Rensetid	
Forløper	Tidligere	Nye	Tidligere	Nye
Fe(thd) ₃	1,5 s	2,0 s	1,5 s	1,5 s
O3	3,0 s	4,0 s	5,0 s	5,0 s
Me ₃ PO ₄	4,0 s	4,0 s	3,0 s	3,0 s
$O_3 + H_2O$	3,0 s	8,0 s	5,0 s	5,0 s

For å undersøke om sammensettningen var bevart med de nye pulsetidene ble det deponert tre filmer for undersøkelse med XRF. Filmene ble deponert ved 246 °C med 40, 50 og 60 %(Fe(thd)₃ + O_3). Resultatene fra undersøkelsen er oppsummert i tabell 4.1.4 sammen med data fra tidligere deponerte filmer med tilsvarende pulsesammensetning.

Filmene som ble deponert med de nye pulseparameterene ser ut til å ha 2 % mer fosfor enn de tidligere deponerte filmene. Det er usikkert hvorvidt dette er faktisk er tilfellet, eller om det skyldes forskjell i kalibrering, da de gamle prøvene ikke ble målt opp igjen samtidig.

Pulseandel Fe (at%)		P (at%)		
%(Fe(thd) ₃ +O ₃)	Tidligere	Nye	Tidligere	Nye
40	38	36	62	64
50	41	39	59	61
60	47	45	53	55

Tabell 4.1.4: Sammenlikning av jern- og fosforinnhold med nye og tidligere pulsetider.

Overflatetopologi og -ruhet ble undersøkt for utvalgte prøver med AFM i konktaktløs modus. Det ble deponert tykke filmer fra totalt 4000 subsykler med 60 % (Fe(thd)₃+O₃)-subsykler ved 221, 246, 275 og 325 °C. Filmene ble undersøkt før og etter varmebehandling i luft. Varmebehandlingen for disse filmene ble utført på en annen måte enn tidligere. I stedet for en konvensjonell ovn ble det benyttet en RTP-enhet. Prøvene ble varmet raskt opp til 660 °C og holdt der i 15 minutter. Røntgenundersøkelser viste at dette var tilstrekkelig til å oppnå krystallinske filmer.

AFM-mikrografer som viser overflatetopologien for et utvalgt område for de forskjellige prøvene etter varmebehandling er vist i figur 4.1.10. Gjennomsnittlig overflateruhet som funksjon av deponeringstemperatur før og etter varmebehandling er vist i figur 4.1.9.



Figur 4.1.9: Gjennomsnittlig overflateruhet målt med AFM som funksjon av deponeringstemperatur før og etter varmebehandling.

Undersøkelsene viser at filmene er svært jevne, både før og etter varmebehandling. Det er lite variasjon i overflateruheten som funksjon av deponeringstemperatur, og det kan heller ikke tilskrives noen entydig trend. Det som derimot komer klart frem er at det forekommer en økning i overflateruhet etter varmebehandlingen. Dette er ikke uventet da filmene nå er krystallinske.



Figur 4.1.9: AFM-mikrografer av varmebehandlede prøver. a) KBG4031 Tr; 221 °C. b) KBG4034 Tr; 246 °C. c) KBG4032 Tr; 275 °C. d) KBG4033 Tr; 325 °C.

4.2. Li-Fe-P-O-systemet

Her presenteres arbeidet som ble utført for å finne en ALD-prosess for deponering av LiFePO₄.

For å forenkle presentasjonen av arbeidet og resultatene benyttes det en kortnotasjon for

pulsesekvensene. Den er gitt i tabell 4.2.1.

Figur 4.2.1: Oversikt over kortnotasjon for pulsesekvenser benyttet i forbindelse med deponering av filmer i Li-Fe-P-O-systemet.

Kortnotasjon	Pulsesekvens
$Li(thd) + O_3$	$Li(thd)-N_2 - O_3 - N_2$
$Li(tOBu) + H_2O$	$Li(^{t}OBu) - N_2 - H_2O - N_2$

4.2.1. Inledende forsøk med Li(thd) som litiumkilde

Innledende forsøk med deponering av LiFePO₄ ble utført ved å kombinere prosessen for deponering av FePO₄ med Li(thd) + O₃. Pulsesammensetningen ble valgt slik at det 1:1-forhold mellom Li(thd) + O₃-og Fe(thd)₃ + O₃-pulsingen. Det ble også valgt å legge Li(thd) + O₃-pulsingen etter TMPpulsingen da det var uvisst hvordan veksten for TMP ville være etter Li(thd) + O₃-pulsingen. Rekkefølgen ble dermed denne:

 $Fe(thd)_3 + O_3$ $TMP + (H_2O + O_3)$ $Li(thd) + O_3$ $Fe(thd)_3 + O_3$ $TMP + (H_2O + O_3)$ $Li(thd) + O_3$ $Fe(thd)_3 + O_3$

Deponering ble utført med totalt 2800 subsykler ved 247 °C. Pulse- og rensetidene for Li(thd) og O₃ ble bestemt ut i fra tidligere erfaringer ved forskningsgruppen og er oppsummert i tabell 4.2.1. Temperaturen for Li(thd), T_{Li(thd)}, ble satt til 200 °C, og temperaturen for Fe(thd)₃, T_{Fe(thd)3}, til 113 °C. På grunn av den høye temperaturen som måtte til for å oppnå fordampning av Li(thd) i nabosonen ble temperaturen til Fe(thd)₃, og dermed fordampningen, effektivt mye høyere. Det foreligger per nå ingen målinger av de faktiske temperaturene ved disse instillingene.

Forløper	Pulsetid	Rensetid
Li(thd)	1,5 s	1,5 s
O3	6,0 s	1,0 s

Tabell 4.2.1: Oppsumering av pulse- og renseparametere for $Li(thd) + O_3$

Resultatet av deponeringen var en gulaktig, 44 nm tykk film uten tykkelsesgradienter, hvilket gir en vekstrate på 15,7 pm per subsyklus. Det var forventet at filmen skulle være litt tykkere enn en tilsvarene film bestående av kun FePO₄, men tykkelsen var tilnærmet den samme.

Med GIXRD ble det vist at den deponerte filmen var amorf, se figur 4.2.2, og det ble derfor forsøkt varmebehandling. Varmebehandling i 20 timer i luft ved 500 °C gav ingen merkbare forskjeller, mens etter varmebehandling i 20 timer i 10/90-H₂/Ar-atmosfære ved 500 °C endret filmen farge fra gulaktig til metallisk grå, se figur 4.2.1. Undersøkelse med GIXRD viste at det nå var krystallinsk LiFePO₄ i filmen.



Figur 4.2.1: Bilde av AP4019 før(t.v) og etter varmebehandling(t.h).



Figur 4.2.2: GIXRD for AP4019. Rød: Røntgenamorf, ubehandlet film. Blå: Røntgenamorf film etter varmebehandling i luft ved 500 °C i 20 timer. Sort: Krystallinsk film med ønsket LiFePO₄-fase etter varmbehandling i 10/90 H₂/Ar-atmosfære i 20 timer ved 500 °C.

Li(^tBuO) ble også forsøkt benyttet som litium-kilde for deponering av LiFePO₄. Dette ble utført ved å kombinere prosessen for deponering av FePO₄ med Li(^tBuO) + H₂O. På grunn av den høye vekstraten til Li(^tOBu) ble det valgt å kun legge inn én subsyklus med Li(^tOBu) + H₂O. Det ble også valgt å legge denne etter Fe(thd)₃ for å unngå eventuell ukontrollert vekst som kunne oppstå som følge av absorbert vann etter TMP + (H₂O + O₃). Rekkefølgen ble dermed slik:

 $Fe(thd)_3 + O_3$ $TMP + (H_2O + O_3)$ $Fe(thd)_3 + O_3$ $TMP + (H_2O + O_3)$ $Fe(thd)_3 + O_3$ $Li(^tOBu) + H_2O$

Pulse- og rensetidene for Li(^tOBu) og H₂O ble bestemt ut i fra tidligere erfaringer ved gruppa, og er oppsummert i tabell 4.2.2.

Temperaturen for Li(^tOBu), T_{Li(tOBu)}, ble satt til 160 °C, og T_{Fe(thd)3} til 113 °C. Det foreligger per nå ingen målinger av hva de faktiske temperaturene er ved disse instillingene, men det antas at temperaturen for jern var noe høyere. Det ble foretatt syv deponeringer med Li(^tOBu) som litiumforløper. Parameterene og resultatene av disse forsøkene er oppsummert i tabell 4.2.3.

Forløper	Pulsetid	Rensetid
Li(^t OBu)	10,0 s	4,0 s
H ₂ O	4,0 og 1,0 s	8,0 s

Tabell 4.2.2: Oppsummering av pulse- og rensetider for $Li(^tOBu) + H_2O$.

Tabell 4.2.3: Oppsummering av deponeringer utført med Li(^tOBu) som litiumforløper.

Prøvenavn	Tr (°C)	Tykkelse (nm)	Subsykler	Pulseforhold (Li:Fe:P)	Vekstrate (pm/subsyklus)	Kommentar	
AP4020	246	-	2400	1:3:2		Forløpere var feilplassert. Film med gradienter	
AP4021	246	-	2400	1:3:2	-	Forsøk med redusert lengde etter Li(^t OBu). Fortsatt gradienter.	
AP4022	246	63	1200	1:3:2	52,5	Film med gradienter og uøn krystallinsk fase	
AP4023	246	-	2400	1:3:2	-	Film med gadienter	
AP4024	221	37	1200	1:3:2	30,8	Forøk med lavere reaksjonstemperatur. Relativt jevn film, men fortsatt uønsket fase	
AP4025	246	-	1200	1:3:2	-	Reprodusering av AP5023. Film med gradienter.	
AP4026	221	-	1800	1:3:2	-	Reprodusering av AP5024. Film med gradienter.	

Den første deponeringen med Li('OBu) ga film med store vekstgradienter, se figur 4.2.3. Det ble antatt at dette var på grunn av for lang pulsetid for vann, og derfor ble pulsetiden redusert fra 4,0 s til 1,0 s. Dette gav delvis utjevning av gradientene, men de var fortsatt tilstede. Filmene var relativt tykke i forhold til FePO₄-filmene som ble deponert med tilsvarende parametere.



Figur 4.2.3: Fotografi av Li_x FePO4-film deponert med Li(^tOBu) som litiumforløper.

Når det gjelder filmenes mikrostruktur ble det vist at de innholder krystallinsk Li₃PO₄. Det ble derfor forsøkt en deponering ved lavere temperatur for å undersøke om dette hadde noe å si for filmens krystallinitet. Undersøkelsene med GIXRD viser at filmen fortsatt er krystallinsk ved redusert temperatur. At toppene er mindre fremtredende hinter til at det er lavere grad av krystallinitet i filmen, se figur 4.2.4. Det ble antatt at den høye, ukontrollerte veksten fra Li('OBu) førte til overstøkiometri av litium i filmen som igjen førte til utkrystallisering av Li₃PO₄.



*Figur 4.2.4: GIXRD-diffraktogram for AP4022 og AP4024 viser at filmene inneholder krystallinsk Li*₃*PO*₄.

Da 221 °C allerede er på den nedre grensen til temperatuvinduet til FePO₄-prossesen ble det ikke ansett som hensiktsmessig å undersøke deponeringer ved lavere temperaturer.

4.2.1.1. Bestemmelse av sammensetning i AP4023 med TOF-ERDA

Sammensetning til AP4023 ble i senere tid undersøkt med TOF-ERDA, og det kommer klart frem at det er et stort overskudd av litium i filmen, se figur 4.2.5 og 4.2.6. Dybdeprofilen i figur 4.2.6 viser at sammensetningen er jevn gjennom filmen, og at den hovedsaklig består av oksygen, litium og fosfor. Det er noe urenheter som i all hovedsak er karbon og hydrogen, men også små mengder natrium og flour.

Optimal sammensetning i filmen ville vært 14,3 at% Li, 14,3 at% Fe, 14,3 at% P og 57,1 at% O som gir Li₁Fe₁P₁O₄. Filmens sammensetning er i dette tilfellet Li_{3,2}Fe_{0,3}P_{0,8}O₅. Forholdet mellom litium og fosfor i filmen er tilnærmet 4:1, som er forenelig med 3:1 forholdet i Li₃PO₄. Hvis det antas at alt fjernet foreligger som FePO₄, kan det videre antas at resterende fosfor foreligger som Li₃PO₄. Overskuddslitium vil da sannsynligvis foreligge som Li₂O, LiOH og LiCO₃.



Figur 4.2.5. Rådata fra TOF-ERDA-undersøkelse av AP4023 viser detekterte atomers energi i forhold til flyvetiden.



Figur 4.2.6. Dybdeprofil fra TOF-ERDA-undersøkelse av AP4023 viser grunnstoffordelingen gjennom filmen.

4.2.2. Forsøk på bestemmelse av deponeringsparametere for filmer i Li-Fe-P-O-systemet På grunn av den ukontrollerte veksten og forekomst av uønsket fase ved deponering med Li(^tOBu), kontra de lovende innledende resultatene med Li(thd) ble det besluttet å utføre videre undersøkelser med Li(thd) som litiumforløper.

Det første som måtte undersøkes var hvor vidt det var mulig å reprodusere forsøket som gav film med LiFePO₄. Dette lot seg ikke gjøre. Denne gangen var forløperrøret som innholdt litiumforløperen igjengrodd av tilbakesublimert Li(thd), og resultatet av deponeringen var ikke en jevn, gulaktig film. Deponeringen resulterte i en svært ujevn film med et forundrende fargespill som følge av store tykkelsesgradienter, se figur 4.2.7. Det antas at tykkelsesgradientene skyldes at forløperrøret har blitt tett i løpet av deponeringen, og at det har vært kontinuerlig tilførsel av Li(thd) til reaksjonkammeret. Dette gir ukontrollerte, svært ujevne vekstforhold og dermed tykkelsesgradientene som ble observert.



Figur 4.2.7: Fotografi Li_xFePO₄-film deponert med T_{Li}; 200 °C.

Det ble derfor forsøkt å redusere temperaturen på Li(thd) til 175 °C for å redusere fordampningen og dermed tilbakesublimeringen av forløperen for å unngå at røret tettes igjen under deponeringen. Dette viste seg å være vellyket, og det ble oppnådd film uten tykkelsesgradienter. Arbeidet med å bestemme pulseparameterene som gir ALD-vekst ble gjort på samme måte som for Fe-P-O-systemet. I figur 4.2.8 vises filmenes tykkelse som funksjon av pulselengde for Li(thd) og O₃. Det kommer frem at veksten når et maksimum og flater ut ved en pulsetid på 1,5 s for Li(thd). Tilsvarende forekommer for O₃ ved pulsetider som er 3,0 s eller større. Det ble derfor valgt å benytte disse pulsetidene til videre arbeid.



Figur 4.2.8: Filmtykkelse som funksjon av pulselengde for Li(thd) og O₃ målt med ellipsometri.

Det neste som måtte undersøkes var om det var mulig å oppnå krystallinske filmer med ønsket fase fra de nye deponeringsparameterene. Varmebehandling ble forsøkt i 5/95 H₂/Ar-atmosfære ved 500 °C i 20 timer. Etter varmebehandlingen endret filmen farge, men som vist i figur 4.2.9 ble det ikke oppnådd ønsket krystallinsk fase.



Figur 4.2.9: GIXRD-diffraktogram fra varmebehandlet AP4034 viser at filmen er amorf, og ikke inneholder ønsket krystallinsk fase.

Det ble antatt at det ikke var mulig å oppnå ønsket fase etter varmebehandling fordi filmene nå inneholdt for lite litium, og det ble derfor foretatt en deponering hvor det ble lagt inn en ekstra $Li(thd) + O_3$ -puls. Etter varmebehandling viste det seg at heller ikke denne filmen innholdt ønsket fase. Det ble for sikkerhetens skyld deponert en tykk film, AP5040 for å sikre bedre opptak, men det var intet tegn til ønsket fase, selv om det var tydelig forandring i filmen etter varmebehandling, se figur 4.2.10.



Figur 4.2.10: Bilde av AP5040 før(t.v.) og etter varmebehandling(t.h.) viser store visuelle endringer i filmen.

Det ble konkludert med at det fortsatt ikke var nok litium i filmen til å oppnå ønsket fase, og det ble besluttet å deponere en rekke filmer hvor antall (Li(thd) + O_3)-subsykler per hovedsyklus ble økt stegvis fra tre til ni. I figur 4.2.11 vises filmenes tykkelse som funksjon av antall Li(thd) + O_3 -subsykler. Det er tydelig at filmenes tykkelse øker med antall Li(thd) + O_3 -subsykler, og dette ble tolket som at litiuminnholdet i filmene økte. Alle filmene i rekken ble varmebehandlet, men det ble ikke oppnådd ønsket fase for noen av filmene, se figur 4.2.12.



Figur 4.2.11: Filmetykkelse som funksjon av antall (Li(thd)+ O_3)*-subsykler.*



Figur 4.2.12: GIXRD-diffraktogrammer for filmer deponert med økende antall Li(thd) + O_3 -subsykler.

Det ble spekulert i om damptrykket til Li(thd) var for lavt ved 175 °C, til tross for at det tilsynelatende ble oppnådd mettning ved pulsetider høyere enn 1,5 s. Det ble derfor forsøkt å deponere en tynnere film med T_{Li} ; 200 °C, i håp om at problemet med at forløpererrøret ble tett kunne ungås ved å korte ned deponeringstiden, og at en vellykket deponering ville kunne gi ønsket fase etter varmebehandling. Etter endt deponering var forløperrøret fortsatt åpent, og filmen var uten tykkelsesgradienter, men etter varmebehandlingen var det heller ikke i dette forsøket noe tegn til ønsket fase.

På grunn av de mislykkede forsøkene på å oppnå krystallinske filmer med LiFePO₄-fasen ble det foretatt en rekke QCM-forsøk for å finne svar på om pulsetiden for Li(thd) alikevel ikke var tilstrekkelig. Det ble foretatt fire QCM-forsøk hvor pulsetiden til Li(thd) ble satt til 60 s, i håp om at dette var tilstrekkelig til at overflatemettning kunne oppnås og leses ut i fra QCM-dataplottet. I QCM-forsøkene ble forløpertemperaturen $T_{Li(thd)}$ og reaksjonstemperaturen T_r variert. Utdrag fra QCM-forsøkene som viser Li(thd)-pulsen er vist i figur 4.2.13.

Fra QCM-forsøkene kommer det frem at når $T_{Li(thd)}$ er 190 °C eller lavere oppnås det ikke overflatemettning av Li(thd) i løpet av 60 sekunder, se figur 4.2.13 a), b), c). For $T_{Li(thd)}$; 200 °C nås overflatemettning av Li(thd) etter omlag 22 sekunder, se figur 4.2.13 d).

På grunn av problemene med fortettning av forløperrøret ved $T_{\text{Li(thd)}}$; 200 °C ble det derimot ikke valgt å undersøke videre deponeringer med ny pulsetid ved denne temperaturen.



Figur 4.2.13: Utdrag fra QCM-dataplot viser masseendringen som funksjon av tid for Li(thd) ved forskjellige T_{Li} og T_r . Utdragene er vist separat fordi de ikke er direkte sammenliknbare, da de er fra forskjellige QCM-forsøk med forskjellige krystaller. Det grå området viser Li(thd)-pulsen. Mettningspunkt for Li(thd) er vist med pil der det forekommer.

- a) KBG4028_QCM. T_{Li(thd}); 175 °C og T_r; 221 °C.
- b) KBG4029_QCM. T_{Li(thd)}; 175 °C og T_r; 246 °C.
- c) KBG4030_QCM. T_{Li(thd)}; 190 °C og T_r; 246 °C.
- d) KBG4038_QCM. T_{Li(thd}); 200 °C og T_r; 246 °C.

Det ble derimot forsøkt to deponeringer, KBG4020 og KBG4021 med henholdsvis 10 og 20 s pulsetid for Li(thd) med $T_{\text{Li(thd)}}$; 175 °C. Til tross for at det ut i fra QCM-forsøkene ikke forekommer overflatemettning, kunne det allikevel gi en tilstrekkelig mengde litium i filmene til at krystallisering er mulig. Filmene ble deponert med totalt 400 hovedsykluser og to $Li(thd) + O_3$ -subsykler per hovedsyklus.

Filmenes tykkelse var henholdsvis 50 og 53 nm for KBG4020 og KBG4021, som er noe tykkere enn 46 nm for AP5035 som ble deponert med 2 s Li(thd)-puls, men ellers samme parametere. KBG4021 hadde synlige tykkelsesgradienter. Begge ble varmebehandlet, og undersøkelser med GIXRD viste krystallinsk LiFePO₄ i begge filmene, se figur 4.2.14.



*Figur 4.2.14: GIXRD-diffraktogram av KBG4020 og KBG4021 viser krystallinsk LiFePO*₄ *etter varmebehandling. Sort: KBG4020. Blå: KBG4021.*

Selv om det har blitt bekreftet at filmene innholder litium ved at litiumholdige faser har blitt påvist, har det ikke vært like enkelt å utføre kvantitative undersøkelser av filmenes litiuminnhold. Utvalgte prøver ble sendt til undersøkelse med TOF-ERDA. En oversikt over hvilke prøver som ble undersøkt er gitt sammen med resultatene av undersøkelsen i tabell 4.2.4.

Prøvenavn	Li(thd) + O ₃ -subsykler	Li(thd)-puls (s)	Li (at%)	Fe (at%)	P (at%)	O (at%)
AP5033	2	1,0	0,40	21,13	15,09	63,38
AP5032	2	2,5	0,43	21,41	13,92	64,24
AP5034	2	3,5	1,62	20,28	16,23	61,87
AP5044	9	2,0	2,00	20,00	15,00	63,00
KBG4020	2	10,0	1,38	21,21	13,79	63,63
KBG4021	2	20,0	3,36	19,69	13,47	63,21
KBG4021*	2	20,0	5,53	17,09	16,08	61,31

Tabell 4.2.4: Oversikt over prøver som ble undersøkt med TOF-ERDA i Uppsala. Oversikten viser pulsetid for Li(thd), antall Li(thd) + O_3 -subsykler og målt sammensettning.

*etter varmebehandling.

Prøven KBG4021, både ubehandlet og varmebehandlet ble også målt i Finnland. Resultatet av disse målingene er vist i tabell 4.2.5.

Prøvenavn	$Li(thd) + O_3$ -subsykler	Li(thd)-puls (s)	Li (at%)	Fe (at%)	P (at%)	O (at%)
KBG4021*	2	20,0	7,30	18,10	14,30	60,00
KBG4021	2	20,0	7,30	13,60	14,90	63,70

Målingene gir forskjellige verdier for blandt annet litiuminnholdet. Disse resultatene blir sammenliknet mer detaljert i kapittel 5.2.

TOF-ERDA-undersøkelsen viser at filmenes litiuminnhold er relativt lavt, og det er tydelig at litiuminnholdet er avhengig av både lengden til Li(thd)-pulsen og antallet Li(thd)+O₃-subsykler. At det er vesentlige forskjeller i litiuminnholdet i forhold til pulsetiden bygger oppunder konklusjonen om at pulsetidene er for korte til å oppnå mettning.

I figur 4.2.15 er litiuminnholdet gitt som funksjon av den sammenlagte Li(thd)-eksponeringen. Litiuminnholdet øker nærmest lineært med økende eksponering



Figur 4.2.15: Litiuminnhold som funksjon av sammenlagt Li(thd)-eksponering per hovedsyklus.

4.3. Deponering av AlPO₄

Filmer i Al-P-O-systemet ble deponert ved å benytte TMA og POCl₃ som henholdsvis aluminiumog fosforforløpere, og vann som oksygenkilde. Filmer ble forsøkt deponert med forskjellige kombinasjoner av disse forløperne. I tabell 4.3.1 vises hvilke kombinasjoner som ble utprøvd, samt kortnotasjon for disse sekvensene.

Kortnotasjon	Pulsesekvens
$TMA + H_2O$	TMA - N ₂ - H ₂ O - N ₂
$POCl_3 + H_2O$	POCl ₃ - N ₂ - H ₂ O - N ₂
$TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$	TMA - N ₂ - H ₂ O - N ₂ - POCl ₃ - N ₂ - H ₂ O - N ₂
TMA + POCl ₃	$TMA - N_2 - POCl_3 - N_2$
$TMA + POCl_3 + H_2O$	TMA - N ₂ - POCl ₃ - N ₂ - H ₂ O - N ₂
$TMA + H_2O + POCl_3$	TMA - N ₂ - H ₂ O - N ₂ - POCl ₃ - N ₂

Tabell 4.3.1: Oversikt med kortnotasjon for pulsesekvensene som ble forsøkt.

4.3.1. Bestemmelse av pulseparametere med QCM.

For å bestemme pulseparametere for deponering av filmer i Al-P-O-systemet ble det utført et QCMforsøk. I QCM-forsøket ble parameteren som skulle undersøkes variert, mens øvrige parametere ble holdt konstant ved en tilstrekkelig høy verdi til å ivareta ALD-vekst. Til undersøkelsene av pulsestabilitet ble følgende pulsesekvens benyttet:

$$TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$$

Parametere for TMA + H₂O-subsyklusene ble valgt ut i fra tidligere erfaringer ved gruppa, og satt til 0,5 s for TMA og 1 s for H₂O. Rensetidene ble satt til henholdsvis 5 s og 5 s. På grunn av problemer med fortettning på kation-siden og høyere vekst i den fremre delen av reaksjonskammeret, noe som ble antatt å være på grunn av opphopning av forløper i kapilærrørene som er med på å styre tilbakesuget, ble det ble også forsøkt med 0,3 s "rørtømming" etter TMA-syklusen. En "rørtømming" innebærer at forløperrøret tømmes for forløper ved å opperettholde bæregass-pulsen etter at det stenges av til forløperbeholderen. På denne måten unngås det at store mengder forløper hoper seg opp i kapilærne på kationsiden. Rørtømmingen gav en utjevning av vekst gjennom hele reaksjonskammeret.
Figur 4.3.1 viser at for masseendringen per syklus som funksjon av pulse- og rensetid for POCl₃. Masseendringen ser ut til å være konstant for alle pulse- og rensetider som ble undersøkt. Dette tyder på en svært rask reaksjon med overflaten. Det på grunnlag av dette valgt å benytte 0,25 s som pulsetid og 1 s som rensetid for POCl₃.



Figur 4.3.1: Masseendring per syklus uttrykt som frekvensendring som funksjon av pulse- og rensetider for POCl₃ fra analyse av APQCM4013.

For tilsetningen av vann gir økende lengde for vannpulsen økt masseendring per syklus. Denne økningen flater ut ved omlag 3 s, som vist i figur 4.3.3. At masseendringen per syklus forblir konstant ved økende lengde på vanneksponeringen viser at fullstendig reaksjon forekommer når pulselengden for vann er 3 s eller lengre.

For rensetiden er massendringen avtagende med økende rensetid, og det er en utflatning etter 3 s. Dette er forventet, da for kort rensetid vil føre til ukontrollerte reaksjoner med forbindelser i gassfase, samt fysisk adsorberte molekyler.



Figur 4.3.3: Massesendring per sykuls uttrykt som frekvensendring som funksjon av pulse- og rensetider for H $_2O$ *fra analyse av APQCM4013.*

Fra dataene ovenfor kommer det frem at det er oppnås selvhemmende vekst med pulse- og renseparameterne som er gitt i tabell 4.3.2, og disse paramterne ble derfor benyttet i videre undersøkelser av systemet.

Forløper	Pulsetid (s)	Rensetid (s)
ТМА	0,5 s	5,0 s
H ₂ O	1,0 s	5,0 s
POCl ₃	0,250 s	1,0 s
H ₂ O	3,0 s	3,0 s

Tabell 4.3.2: Pulse- og renseparametere for deponering av filmer i Al-P-O-systemet.

I QCM-forsøket ble det også forsøkt flere kombinasjoner av forløperne for å undersøke om det kunne deponeres filmer med andre kombinasjoner enn TMA + H_2O + $POCl_3$ + H_2O . Følgende kombinasjoner ble forsøkt:

$$TMA + POCl_3$$

 $TMA + POCl_3 + H_2O$

$$TMA + H_2O + POCl_3$$

I figur 4.3.4 vises masseendringen som funksjon av tid for de forskjellige kombinasjonene. Det er tydelig at det ikke forekommer noe vekst for $TMA + POCl_3$ i forhold til de øvrige kombinasjonene som gir god vekst. $TMA + POCl_3 + H_2O$ gir dårligere vekst enn $TMA + H_2O + POCl_3$.

 $TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$ er vist for sammenlikning.



Figur 4.3.4: Utdrag fra QCMAP4013 viser masseendringsforløpet som funksjon av tid for forskjellige kombinasjoner av forløpere. a) $TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$ b) $TMA + POCl_3 + H_2O$ c) $TMA + H_2O + POCl_3$ d) $TMA + POCl_3$

Tabell 4.3.3 viser at masseendringen per syklus for TMA + H_2O + $POCl_3$ er relativt lav i forhold til TMA + $POCl_3$ + H_2O og TMA + H_2O + $POCl_3$ + H_2O , som har tilnærmet samme masseendring per syklus. For TMA + $POCl_3$ er veksten ikke-eksisterende, som også kan sees i figur 4.3.4. I QCMforsøket ble det lagt inn ventesekvenser på 60 s, altså sekvenser uten tilførsel av forløpere.

Til sammenlikning var den gjennomsnittlige masseendringen per syklus for disse sekvensene på 0,84 Hz, noe som viser at det ikke forekommer noen vekst under TMA + POCl₃-pulsingen. Det ble på grunnlag av dette valgt å undersøke kombinasjonene TMA + POCl₃ + H₂O og TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O nærmere.

 Tabell 4.3.3: Masseendring per syklus for forskjellige pulsesekvenser fra analyse av APQCM4013.

Pulsesekvens	Masseendring per syklus (- Δ Hz)
$TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$	8,4
TMA + POCl ₃	0,7
$TMA + POCl_3 + H_2O$	8,2
$TMA + H_2O + POCl_3$	4,9

4.3.2.Kartlegging av vekst av filmer i Al-P-O-systemet

Som antydet i QCM-forsøket ble det oppnådd vellykkede deponeringer fra begge de ovenfornevnte kombinasjonene. Det ble forsøkt og oppnådd vellykket deponering av 118 nm tykk film med 1000 hovedsykler ved 198 °C. Prosessenes vekstrate og eventuelle temperaturvinduer ble så kartlagt ved å deponere en rekke med filmer hvor deponeringstemperaturene varieres, mens øvrige parametere holdes konstant. Filmer ble deponert med 250 hovedsykler ved 150, 246, 298, 325 og 350 °C. Vekstraten ble målt med både ellipsometri og XRR.

Figur 4.3.6. viser at vekstraten for TMA + POCl₃ + H₂O-prosessen avtar med økende temperatur over hele området som ble undersøkt. Vekstratene ble med ellipsometri målt til å være gjennomgående høyere enn det som ble målt med XRR. Unntaket er filmen som ble deponert ved 198 hvor målingene er sammenfallende. Denne filmen er som nevnt vesentlig tykkere enn de andre. Tidligere erfaringer fra gruppa viser at for å oppnå gode målinger med ellipsometri bør filmene være omlag 50 nm eller tykkere. Tykkelsesmålingene med XRR er derfor sannsynligvis mest pålitelige.

Resultater



Figur 4.3.6: Variasjon i vekstrate som funksjon av temperatur for filmer deponert med $TMA + POCl_3 + H_2O$ -prosessen målt med XRR og ellipsometri.

Som vist i figur 4.3.7 er vekstraten også for TMA + POCl₃ + H₂O-prosessen avtagende med økende temperatur. Vekstraten flater ut i området mellom 250 °C og 350 °C, og viser et mulig temperaturvindu. Det ble ikke ansett som interesant å undersøke vekstraten ved høyere temperaturer da dette begynner å nærme seg dekomponeringstemperaturen for TMA hvilket vil gi ukontrollert vekst.



Figur 4.3.7: Vekstrate som funksjon av temperatur for filmer deponert med $TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$ -prosessen målt med XRR og ellipsometri.

Forsøk med å deponere film med kun $POCl_3 + H_2O$ ble foretatt uten hell ved 196 og 246 °C. Det var derfor interessant å undersøke filmenes vekst som funksjon av andelen TMA+H₂O-subsykler under deponeringen. Dette ble gjort ved deponert en rekke filmer hvor forholdet mellom TMA + H₂O- og POCl₃ + H₂O-subsyklusene ble variert. Filmene ble deponert ved 246 °C og med totalt 500 subsykler. Variasjonene ble foretatt etter skjemaet vist i tabell 4.3.3.

Pulseandel %(TMA + H2O)									
100 %	80 %	60 %	50 %	40 %	20 %	0 %			
	TMA + H2O	TMA + H2O	TMA + H2O	POCl ₃ + H2O	POCl ₃ + H2O				
	TMA + H2O	$POCl_3 + H2O$	$POCl_3 + H2O$	TMA + H2O	POCl ₃ + H2O				
TMA + H2O	POCl ₃ + H2O	TMA + H2O		POCl ₃ + H2O	TMA + H2O	POCl ₃ + H2O			
	TMA + H2O	POCl ₃ + H2O		TMA + H2O	POCl ₃ + H2O				
	TMA + H2O	TMA + H2O		POCl ₃ + H2O	POCl ₃ + H2O				
Antall sykler									
500	100	100	250	100	100	500			

Tabell 4.3.3: Pulseskjema for deponeringer med forskjellig pulseandel %(TMA + H2O)

Både XRR og ellipsometri viser at filmenes vekst er sterkt, nesten lineært korrelert med pulseandelen %(TMA + H_2O), se figur 4.3.8.



Figur 4.3.8: Vekstrate per sunbsyklus som funksjon av pulseandel %($TMA + H_2O$) for filmer deponert med $TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$ -prosessen målt med XRR og ellipsometri.

4.3.3. Kartlegging av sammensettning av filmer deponert i Al-P-O-systemet

Variasjonen i filmenes aluminium- og fosforinnhold ble undersøkt som funksjon av temperatur for begge prosessene. På grunn av den klorholdige fosforførløperen var også det interessant å undersøke filmenes klorinnhold. For TMA + H_2O + POCl₃ + H_2O -prosessen ble også sammensetningens avhengighet av pulseforholdet mellom (TMA + H_2O)- og (POCl₃ + H_2O)subsyklene kartlagt.

For TMA + $POCl_3$ + H_2O -prosessen er sammensetningen svært avhengig av temperaturen. Fosforinnholdet øker jevnt med økende temperatur, med tilsvarende minkende aluminiuminnhold. Klorinnholdet i filmene er relativt lavt, og avtar med økende temperatur fra ~3 % ved 150 °C til under 0,1% ved 350 °C, se figur 4.3.9.



Figur 4.3.9: Variasjon i sammensetning som funksjon av temperatur for filmer deponert med $TMA + POCl_3 + H_2O$ -prosessen.

I figur 4.3.10 er sammensetningen som funksjon av temperatur for TMA + H_2O + $POCl_3$ + H_2O prosessen vist. Sammensetningen er mindre temperaturavhengig enn TMA + $POCl_3$ + H_2O prosessen. Fosforinnholdet er lavt ved lav temperatur, og øker jevnt med temperaturen frem til omlag 300 °C hvor økningen flater ut og det oppnås mettning av fosfor. Klorinnholdet i filmene er noe høyere for denne prosessen, men innholdet minker drastisk fra ~13% ved 200 °C til ~5% ved 250 °C og ~1% ved 350. 1:1 forhold mellom aluminium og fosfor ble oppnådd ved 200 °C, men det er også en relavtivt høy andel klor i filmen ved denne temperaturen, hvilket kan være ugunstig med tanke på praktisk anvendelse av materialet.

Resultater



Figur 4.3.10: Variasjon i sammensettning som funksjon av temperatur for filmer deponert med $TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$ -prosessen.

Figur 4.3.11 viser at aluminium- og fosforinnholdet i filmene er sterkt avhengig av pulseandelen % (TMA + H_2O). Det forekommer en nesten linær økning i aluminiumsinnholdet ved økende andel (TMA + H_2O)-pulser. Klorinnholdet ser ut til å være hovedsaklig temperaturavhengig og er mer eller mindre konstrant ved ~5% frem til pulseandelen (TMA + H_2O) overstiger 60 %. 1:1 forhold mellom aluminium og fosfor er oppnådd ved 60% pulsing av (TMA + H_2O).



Figur 4.3.11: Variasjon i sammensettning som funksjon av pulseandel %(TMA + H_2O) *for filmer deponert med TMA* + H_2O + $POCl_3$ + H_2O -prosessen.

For å få en indikasjon om filmenes sammensetning er jevn over hele reaksjonskammeret ble det gjort målinger av brytningsindeksen på deponert film fra utvalgte steder i reaksjonskammeret. Det ble gjort målinger på en 218 nm tykk film deponert med TMA + POCl₃ + H₂O-prosessen, AP5102. Det ble også gjort målinger på en 60 nm tykk film deponert med TMA + H₂O, AP5101 for sammenlikning. Begge filmene ble deponert ved samme temperatur, 196 °C. Skisser som viser hvor målingene ble utført er vist i figur 4.3.12 og 4.3.13 for henholdsvis AP5102 og AP5101. De målte verdiene er gitt i henholdsvis tabell 4.3.4 og 4.3.5. Målingene viser at det er svært lite variasjon i brytningsindeksen ved de forskjellige målepunktene. Variasjonen er litt større for AP5102 enn for AP5101, men det ble tolket til at sammensettningen og deponeringsvilkårende er jevne gjennom reaksjonskammeret.



Figur 4.3.12: Skjematisk oversikt over substratenes plassering i reaksjonskammeret for AP5102. Tallene indikerer hvor målingene ble foretatt, og verdiene kan sees i tabell 4.3.5.

Målenunkt Drutningsindels Målenunkt Drutningsi									
Malepunkt	Brytningsindeks	Malepunkt	Brytningsindeks						
1	1,630	7	1,626						
2	1,629	8	1,621						
3	1,628	9	1,620						
4	1,629	10	1,623						
5	1,627	11	1,626						
6	1,633								
Gjennomsnitt m	ed standardavvik	1,627 ± 0,004							

Tabell 4.3.4: Brytningsindeks målt med ellipsometri ved forskjellige punkter i reaksjonskammeret for deponering AP5102. Målepunktenes plassering er angitt med tallene i figur 4.3.11.

Resultater



Figur 4.3.13: Skjematisk oversikt over substratenes plassering i reaksjonskammeret for AP5101. Tallene indikerer hvor målingene ble foretatt, og verdiene kan sees i tabell 4.3.5.

Tabell 4.3.5: Brytningsindeks målt med ellipsometri ved forskjellige punkter i reaksjonskammeret for deponering AP5101. Målepunktenes plassering er angitt med tallene i figur 4.3.12.

Målepunkt	Brytningsindeks	Målepunkt	Brytningsindeks		
1	1,643	4	1,644		
2	1,641	5	1,643		
3	1,643	6	1,640		
Gjennomsnitt m	ed standardavvik	1,642 =	± 0,002		

Diskusjon

5. Diskusjon

Filmer har i dette arbeidet blitt deponert og undersøkt med forskjellige metoder, og det har blitt oppnådd gode og noen ikke fullt så gode resultater. Det som er vel så viktig er å finne ut hvordan deponeringene har vært mulig, eller for den sakens skyld; hvorfor det ikke har vært mulig. Resultatene som har blitt oppnådd i dette arbeidet vil derfor vurderes og diskuteres i lys av hverandre og relevante resultater fra litteraturen. Mulige vekstmekanismer for de forskjellige prosessene vil også bli diskutert med bakgrunn i resultatene. Mulige metoder for å bekrefte hypotesene som blir fremlagt vil også vurderes.

5.1. Vekst av filmer i Fe-P-O-systemet

TMP har tidligere blitt benyttet som fosforforløper ved deponering av filmer i Ca-P-O- og La-P-Osystemene[25, 27]. Det ble i begge disse systemene benyttet thd-forløpere, henholdsvis Ca(thd)₂ og La(thd)₃. Det er derfor interessant å sammenlikne funnene fra dette studiet med de tidligere arbeidene.

En påfallende forskjell i arbeidene er at det for filmer i Ca-P-O-systemet kun ble benyttet vann som oksygenkilde etter TMP, mens det for La-P-O- og Fe-P-O-systemene har blitt benyttet kombinert pulsing av vann og ozon etter TMP. Det ble forsøkt å kun benytte vann etter TMP ved deponering av filmer i La-P-O-systemet, men dette gav betydelig redusert vekst. Vekstraten ble målt til 9 pm/ syklus når det kun ble brukt vann, kontra ~80 pm/syklus for kombinert vann- og ozonpuls. For Ca-P-O-filmene ble vekstraten målt til å være 41 pm/syklus med kun vann etter TMP. Dette tyder på at det er forskjellige vekstmekanismer i de forskjellige systemene. I referanse [25] ble det foreslått at Ca-P-O-filmene vokser ved at karbonatgruppene som dannes under Ca(thd)₂ + O₃-subsyklene byttes ut under TMP-pulsingen. At det trengs ozon i tilegg til vann for å oppnå god vekst i Fe-P-O og La-P-O-systemene tyder på at det er en annen vekstmekanisme i disse systemene.

Adsorpsjon av TMP foregår mest sannsynlig ved frigjøring av metanol, CH₃OH, da det er lite trolig at det dannes O-O-bindinger ved at det frigjøring metan, CH₄. Ved påfølgende pulsing av vann og ozon vil vannet føre til at resterende metylgrupper frigjøres som metanol. Ozon vil adsorberes på overflaten og klargjøre systemet for videre vekst med Fe(thd)₃. Dette er skissert i reaksjonslikningene under: Steg 1: $|-OH + Fe(thd)_3 \rightarrow |-O-Fe(thd) + 2$ Hthd

Steg 2:
$$|-O-Fe(thd) + O_3 \rightarrow |-O-FeO + CO_2 + H_2O|$$

Steg 3: $|-O-FeO + |-OH + (MeO)_3PO \rightarrow |-O-FeOPO(OMe)_2$

Steg 4: $|-O-FeOPO(OMe)_2 + H_2O + O_3 \rightarrow |-O-FeOPO(OH)_2 + |-O_3|$

|- indikerer overflategrupper. Øvrige forbindelser er i gassfase, hvis ikke annet er bemerket.

I steg 3 antas det at vann, eller i det minste OH-grupper, på overflaten er nødvendig for at TMP skal kunne adsorberes kjemisk. Figur 4.1.3 i kapittel 4.1.1 viser at filmenes fosforinnhold avtar ved økende temperatur. Det er rimelig å anta at konsentrasjonen av OH-grupper vil avta med økende temperatur på grunn av desorpsjon. Dette vil da føre til dårligere vekstforhold for TMP under deponeringen. Det vil være mulig å gi en indikasjon på dette ved å undersøke forekomsten av OH-grupper med IR-spektroskopiske metoder som funksjon av temperatur. Ved å benytte kombinert QCM- og *in-situ* massespektrometri vil det være mulig å bestemme en reaksjonsmekanisme for deponeringen med større sikkerhet ved at gassfaseproduktene som dannes under de forskjellige pulsingene bestemmes. Tilsvarende kan IR-spektroskopi brukes til å gi et bilde av hvilke grupper som reagerer med hverandre ved å undersøke hvilke bindinger som forekommer i den deponerte filmen.

Noe annet som er verdt å merke seg er mettningen av fosfor i filmene. For filmer i Ca-P-O oppnås det maksimalt 1:0,84-forhold mellom Ca og P i filmene. For Fe-P-O og La-P-O-systemene er det motsatt. Ved mettning av fosfor er 1:1,2-forhold mellom La og P, og for Fe og P er forholdet 1:1,25.

For Fe-P-O-systemet tilsvarer dette Fe₄(P₂O₇)₃-fasen, men siden de deponerte filmene er røntgenamorfe er det vanskelig å si noe om hvilke faser som foreligger i filmen, det er også rimelig å anta at det foreligger hydrerte faser i filmen. Thd-ligandene i Fe(thd)₃ er svært plasskrevende, og det kan derfor også tenkes at et mindre TMP-molekyl vil gi en bedre utnyttelse av de tilgjengelig adsorbsjonssetene på overflaten, dette vil gi et overskudd av fosfor i forhold til jern i filmen.

TMP har også, som tidligere nevnt i kapittel 2.9, blitt benyttet til deponering av filmer i Li-P-O-, Al-P-O- og Ti-P-O-systemene. Da det i de sistnevnte systemene ikke har blitt benyttet ekstra oksygenkilder, og heller ikke thd-forbindelser er det ikke like naturlig å utføre en sammenlikning med disse i samme grad da vekstemekanismene sannsynligvis er svært forskjellige.

5.2. Forsøk på inkorporering av Li i FePO4

Til tross for lovende innledende resultater har det ikke lykkes å finne en robust ALD-prosess som gir reproduserbar deponering av LiFePO₄-tynnfilmer.

Forsøk med Li(^tOBu) resulterte i unktrollert vekst av filmer med svært mye litium i forhold til jern og fosfor. Filmene innehold dessuten krystallinsk Li₃PO₄. I nyere tid har nettopp tynne filmer av krystallinsk Li₃PO₄ blitt deponert ved direkte reaksjon mellom Li(^tOBu) og TMP[23]. Forekomsten av Li₃PO₄ i Li_xFePO₄-filmene, og den svært ukontrollerte veksten for filmene som ble deponert i dette arbeidet gjorde at Li(^tOBu) ble sett på som en uegnet forløper til videre studier. Dette til tross for at det har blitt utført vellykede deponeringer av for eksempel litiumlantantitanat med denne forløperen[21]. Til sammen tyder dette på at Li(^tOBu) er uegnet til deponering av litium- og fosfatholdige filmer i kombinasjon med TMP, og hvis Li(^tOBu) skal benyttes som litiumforløper bør det benyttes andre fosforforløpere, som for eksempel POCl₃.

Filmene som ble deponert med Li(^tOBu) viste seg å være ustabile i luft. Over tid har det blitt dannet et melkehvitt lag på substratene som ikke var der opprinnelig. Det er uvisst hvor raskt dannelsen av dette foregår, da filmene har vært oppbevart uten videre observasjon over en to-års periode. Det er ikke uventet at filmene reagerer med luft da de sannsynligvis inneholder Li₂O og LiOH, som begge reagerer med CO₂ i luft ved dannelse av Li₂CO₃. I referanse[23]ble det også oppdaget at Li₃PO₄filmer deponert fra TMP og Li(^tOBu) reagerer med luft over tid.

Til tross for ulempene som har blitt nevnt bør det allikevel vurderes å forsøke deponering av LiFePO₄ med Li(^tOBu) som litiumforløper. Dette bør derimot forsøkes med redusert andel Li(^tOBu) + H₂O-pulser. Dannelsen av krystallinsk Li₃PO₄ under deponeringen anses som ugunstig, men Li₃PO₄ har blitt benyttet som litiumkilde for syntese av bulk-LiFePO₄. Dette viser til at det kan være mulig å oppnå krystallinsk LiFePO₄ med varmebehandling etter deponeringen.

Med Li(thd) ble det innledningsvis oppnådd svært gode resultater. Problemet har derimot vært å reprodusere det innledende forsøket og finne en robust ALD-prossess for deponering av LiFePO₄. Problemene tilskrives i stor grad oppførselen til Li(thd). Ved de to forløpertemperaturene som ble benyttet i dette arbeidet har temperaturen, og dermed fordampningen, enten vært så lav at det ikke oppnås overflatemettning, eller for høy slik at forløperrøret tettes i løpet av kjøringen. QCM-forsøkene som ble utført i denne studien, se figur 4.2.10 i kap 4.2.5, viser at tiden det tar for å oppnå overflatemettning er svært avhengig av forløpertemperaturen.

I tidligere arbeid med denne forløperen har det i likhet med denne oppgaven blitt benyttet både 175 og 200 °C som forløpertemperatur[19, 43]. I de tidligere arbeidene ble det vist at det er tilstrekkelig med en pulsetid på 1,5 s for Li(thd) med 200 °C som forløpertemperatur. QCM-analysene i dette arbeidet viste derimot at overflatemettning først oppnås etter omlag 22 s med Li(thd)-pulsing ved 200 °C som forløpertemperatur for Li(thd). Erfaringer tilsier derimot at det er avvik mellom den programmerte og den reelle temperaturen for reaktoren. For eksempel ble det målt at temperaturen var så lav som 160 °C når reaktoren var programmert til å gi 175 °C. Det er derfor rimelig å anta at temperaturen for forløperen også er lavere når den programmerte temperaturen er 200 °C. Det er også rimelig å anta at det er forskjeller mellom utstyret som ble benyttet i de forskjellige arbeidene. Dette påvirker i stor grad fordampningen av forløperen og dermed lengden på pulsene som er nødvendige. Mer informasjon om temperaturkalibreringen av reaktoren er gitt i tabell A.1 i appendikset.

Det kan heller ikke sees bort i fra at det kreves lengre pulsetider ved deponering av Li_xFePO₄ fordi overflaten nå er annerledes. Det er rimelig å anta at kinetikken og reaksjonshastigheten mellom Li(thd) og overflaten kan endres på grunn av dette. Det kan også spekuleres i om Li(thd) foretrekker en karbonatoverflate for å oppnå god vekst. I arbeidet med deponering av (Li, La)TiO₃ med Li(thd) som litiumforløper ble det vist god vekst med Li(thd). For lantan ble det i denne prosessen brukt La(thd)₃ + O₃. Denne prosessen gir filmer med relativt høyt karboninnhold. Det kan derfor tenkes at Li(thd) reagerer med karbonat-gruppene som dannes i La(thd)₃ + O₃-prosessen. Med TOF-ERDA ble det vist at Li-Fe-P-O-filmene som har blitt deponert i dette arbeidet inneholder svært lite karbon, og at den ønskelige karbonatoverflaten derfor ikke oppnås. For å undersøke den eventuelle effekten av overflateforskjellene kan det utføres et QCM-forsøk hvor det først dannes en fosfatoverflate, for så å legge inn en lengre seksjon hvor det kun pulses Li(thd) + O₃. Hvis det forekommer en endring i tiden det tar for å oppnå overflatemettning med Li(thd) vil dette være en god indikasjon på at reaksjonen med Li(thd) er er avhengig av overflaten for å oppnå mettning og god vekst. Tilsvarende forsøk bør også utføres på en Fe-O-overflate.

Det burde også vært utført QCM-forsøk med ennå lengre pulsetider for Li(thd) for å undersøke når mettning oppstår for lavere forløpertemperaturer, selv om det antas at dette vil ta såpass lang tid at det blir lite praktisk å benytte Li(thd) som litiumforløper. En mulighet er å variere forløpertemperaturen for å finne en temperatur hvor fordampningen er lav nok til at forløperrøret ikke tettes, men høy nok til at det oppnås overflatemettning innen rimelig tid. Det er også

Diskusjon

hensiktsmessig å undersøke alternative måter for tilførsel av Li(thd) til reaktoren og reaksjonskammeret.

Når det gjelder filmenes litiuminnhold ble det som nevnt i kapittel 4.2.2 utført TOF-ERDAundersøkelser av utvalgte prøver. Prøven KBG4021 ble dessuten målt både i Uppsala og Finnland. Resultatene fra de to målingene er ganske forskjellige, og det kan tyde på at det er store usikkerheter i målingene fra Uppsala. I Uppsala ble litiuminnholdet målt til å være 3,4 og 5,5 at% for henholdsvis ubehandlet og varmebehandlet film. Det er ganske påfallende at litiuminnholdet i filmene har økt etter varmebehandling. Det er mulig dette skyldes at mengden litium har økt relativt til de andre grunnstoffene ved at urenheter har blitt dampet av under varmebehandlingen. Målingene fra Finnland viser derimot at litiuminnholdet er 7,3 at% både før og etter varmebehandling. I Uppsala ble det dessuten målt store forekomster av silisium i filmene. Målingene fra Finnland viser at det ikke forekommer silisium i filmene. Det kan ut i fra dette tyde på at målingene fra Uppsala har blitt gjort i overgangen mellom film og substrat, og at disse derfor ikke nødvendigvis er representative for filmen.

Det ble vist med XRD at filmen innholder krystallinsk LiFePO4. Dette er interessant med tanke på det relativt lave litiuminnholdet. Forutsatt at hele filmen består av støkiometrisk LiFePO4 skulle filmenes sammensettning vært 14,3 at% litium, 14,3 at% jern, 14,3 at% fosfor og 57 at% oksygen. Hvis det antas at målingene fra finnland er korrekte inneholder den varmebehandlede filmen 7,3 at % litium, 18,1 at% jern, og 14,3 at% fosfor, noe som tilsier at det et er et overskudd av jern i filmen. Forholdet mellom litium og fosfor er omlag 0,5, hvilket gir den omtrentlige sammensettningen Li_{0,5}FePO_x hvis det forutsettes at overskuddsjernet foreligger som andre faser. Spørsmålet er da hvilke faser som foreligger i filmen. Det er to muligheter: LiFePO4 kan foreligge i en matrise av amorfe jernfosfater, eller som en faststoffoppløsning med sammensettningen Li_{0,5}FePO4. Dette kan undersøkes ved å finne enhetscelle-dimensjonene til den observerte fasen.

5.3.Vekst av filmer i Al-P-O-systemet

Det ble forsøkt deponeringer av filmer i Al-P-O-systemet med forskjellige kombinasjoner av forløperne, både med og uten vann som oksygenkilde. Siden det ble oppnådd vekst i forskjellig grad med de forskjellige kombinasjonene er det interessant å se på noen mulige mekanismer for vekst av filmer. Mulige metoder for å verifisere de forskjellige mekanismene vil også bli diskutert.

Et sentralt spørsmål i denne studien er hvorvidt POCl₃ kan bindes til en Al-Me-overflate, eller motsatt. Under QCM-forsøkene ble det vist at kombinasjonen TMA + POCl₃ + H₂O gir omtrent samme vekst som TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O mens TMA + H₂O + POCl₃ gir begrenset vekst og TMA + POCl₃ ikke gir noe vekst. For kombinasjonen TMA + POCl₃ er det ikke uventet at veksten er svært lav, eller ikke-eksisterende. Veksten blir vanskeliggjort av at det tilsynelatende ikke er noen mulighet for kjemisk adsorbsjon av POCl₃ på en Al-Me-terminert overflate, eller motsatt. Foruten dette vil mangelen på tilførte oksygenatomer gjøre det vanskelig å oppnå kjemisk adsorbsjon av reaktantene fordi det ikke dannes nødvendige OH-grupper.

Hvis resultatene fra forsøkene med kombinasjonene TMA + $POCl_3 + H_2O$ og TMA + $H_2O + POCl_3$ som vist i figur 4.3.4 b) og 4.3.4 c) settes opp mot hverandre kommer det frem at det forekommer en viss grad av adsorbsjon ved pulsing av $POCl_3$ på en $AlMe_x$ -overflate og pulsing av TMA på en $POCl_x$ -overflate. To mulige scenarier for dette er skissert under.

En tenkelig og relativt enkel situasjon som muligjør dette er at det forekommer ledige OH-grupper på overflaten, som tidligere var blokkert på grunn av sterisk hindring. Forløperen i gassfase vil da kunne adsoberes på vanlig vis slik at det blir en blandet AlMe_x- og POCl_x-overflate.

En annen mulighet er at det dannes delvise bindinger mellom det dobbeltbundede oskygenatomet i POCl_x og aluminiumatomet. TMA er plant, trigonometisk molekyl med elektronfattig aluminium i sentrum. Molekylets geometri gjør aluminiumatomet svært utsatt for nukleofilt angrep fra oksygenets ledige elektronpar. De delvise bindingene kan muligens være sterke nok til at TMA eller POCl₃ holdes bundet til overflaten under den påfølgende rensingen. Det kan også tenkes at det forekommer en ligandoverføring mellom POCl_x og AlMe_x slik at dobbeltbindingen mellom P og O brytes og at det slik dannes en oksygenbro mellom POCl_x og AlMe_x.

Med bakgrunn i resultatene fra QCM-forsøket som er vist i figur 4.3.4 er det mulig å vurdere mulige reaksjonsmekanismer for de forskjellige forløperkombinasjonene. For å kunne utføre kvantitative vurderinger basert på frekvensendringene ble systemets respons på deponert masse kalibrert ved å deponere Al₂O₃ fra TMA + H₂O helt i starten av forsøket.

78

Mekanismen for vekst med TMA og vann er nøye undersøkt i litteraturen[9]. I vurderingene under antas det for enkelhetens skyld at TMA adsorberes på en OH-terminert overflate ved å gi fra seg én metyl-ligand ved dannelse av metan, CH₄. Ved tilførsel av vann vil resterende metylgrupper substitueres med OH-grupper ved en reaksjon som frigjør metan.

Et mulig reaksjonsforløp er skissert under:

Steg 1:
$$|-Al(CH_3)_3 + OH \rightarrow |-O-Al(CH_3)_2 + CH_4$$

Steg 2: $|-O-Al(CH_3)_2 + 2 H_2O \rightarrow |-O-Al-(OH)_2 + 2 CH_4$

|- markerer overflategrupper. Øvrige forbindelser er i gassfase, hvis ikke annet er bemerket.

I figur 5.3.1 er resultatene fra QCM-undersøkelsen av vekst med TMA + H_2O + $POCl_3$ + H_2O prosessen som vist i figur 4.3.4 a) gjengitt.



Figur 5.3.1: Utdrag fra QCM-forsøk som viser massendringen som funksjon av tid for $TMA + H_2O + POCl_3 + H_2O$.

Det er rimelig å anta at reaksjonsforløpet for kombinasjonen TMA + H_2O + $POCl_3$ + H_2O blir en videreføring av de to stegene som ble skissert ovenfor. POCl_3 adsorberes kjemisk på en Al-OH-terminert overflate via en substitusjonsreaksjon som frigjør HCl. Resterende klor-ligander vil også fjernes som HCl ved påfølgende reaksjon med vann. Et mulig reaksjonsforløp er skissert under:

teg 1:
$$|-OH + Al(CH_3)_3 \rightarrow |-O-Al(CH_3)_2 + CH_4$$

Steg 2: $|-O-Al(CH_3)_2 + 2 H_2O \rightarrow |-O-Al-(OH)_2 + 2 CH_4$
Steg 3: $|-O-Al-(OH)_2 + 2 POCl_3 \rightarrow |-O-Al-(O-POCl_2)_2 + 2HCl$
Steg 4: $|-O-Al-(O-POCl_2)_2 + 4H_2O \rightarrow |-O-Al-(O-PO(OH)_2)_2 + 4 HCl$

I figur 5.3.2 er resultatene fra QCM-undersøkelsen av vekst med TMA + $POCl_3 + H_2O$ -prosessen som vist i figur 4.3.4 b) gjengitt. Frekvensendringen etter pulsing og rensing av TMA er omlag 5,6 Hz mens det $POCl_3$ og H_2O forekommer en frekvensendring på henholdsvis 2,0 og -0,5 Hz.



Figur 5.3.2: Utdrag fra QCM-forsøk som viser massendringen som funksjon av tid for TMA $+POCl_3 + H_2O$ -prosessen.

For å sannsynliggjøre en mekanisme må det bestemmes hvor mange ligander som avgis ved adsorbsjon av både TMA og POCl₃. Det antas at POCl₃ kan adsorberes ved å gi fra seg én, to, eller ingen klorligander, mens TMA kan adsorberes ved å avgi én eller to metylgrupper. Det er en rekke parametere som må klaffe for at en mekanisme skal være sannsynlig. Det antas for enkelhetens skyld at reaksjonene mellom vann og resterende klor- og metylligander er fullstendige, selv om de deponerte filmenes klorinnhold antyder at dette ikke nødvendigvis stemmer.

For en komplett syklus med TMA + H_2O er frekvensendringen 8,9 Hz. Hvis det forutsettes at vekstraten for TMA + H_2O er 130 pm/syklus, at tettheten for Al₂O₃ er 3100 g/m³ og at krystallen har

en aktiv overflate på $3,0\cdot10^{-4}$ m² tilsvarer dette at masseendringen, Δm , per frekvensendring, ΔHz , er 13,6 pg/ ΔHz . Dette kan benyttes til å bestemme massen som avsettes under pulsing av forløperene. Masseendringen kan brukes til å vurdere hvilke ligander som avgis under adsorbsjonen av forløperene

For TMA- og POCl₃-pulsene tilsvarer frekvensendringen en massendring på henholdsvis 76,1 og 2,72 pg. Dette tilsvarer da at det avsettes 1,36·10⁻¹² mol aluminium. Til dette må det bestemmes en gjennomsnittlig molar masse for det adsorberte fosforkomplekset, slik at forholdet mellom antall mol adsorbert fosfor og antall mol adsorbert aluminium tilsvarer det målte forholdet i filmene som ble deponert under de samme vilkårene. Den molare massen for fosforkomplekset vil være en funksjon av hvor mange klorligander som i snitt avgis. Fra XRF-analyser ble det funnet at forholdet mellom fosfor og aluminium, at%P/at%Al, er ca 0,19, og ut i fra beregningene som har blitt foretatt adsorberes POCl₃ ved at det i snitt avgis 1,5 klorligander per adsorbert POCl₃. Dette tyder på at POCl₃ i all hovedsak adsorberes via ledige OH-grupper, men det kan ikke utelukkes at det i tillegg adsorberes via delvise bindinger som tidligere diskutert. Følgende reaksjonsforløp foreslås på bakgrunn av dette:

Steg 1:
$$|-OH + Al(CH_3)_3 \rightarrow |-O-Al(CH_3)_2 + CH_4$$

Steg 2a: $|-O-Al(CH_3)_2 + POCl_3 \rightarrow |-O-Al-(CH_3)_2POCl_3$
Steg 2b: $|-(OH)_x + POCl_3 \rightarrow |-O_x - POCl_x + (3-x) HCl$
Steg 3: $|-O-Al-(CH_3)_2POCl_3 + |-O_x - POCl_x + (5+x) H_2O$
 $\rightarrow |-O-AlOH-(O-PO(OH)_2) + |-O_x - PO(OH)_x + (3+x) HCl + 2CH_4$

Det antas at det forekommer en blanding av de to mulighetene under steg 2.

I figur 5.3.3 er resultatene fra QCM-undersøkelsen av vekst med TMA + H_2O + POCl₃-prosessen som vist i figur 4.3.4 c) gjengitt. Figuren viser at kombinasjonen gir vekst, selv om denne er relativt lav i forhold til de andre kombinasjonene.

Diskusjon



Figur 5.3.3: Utdrag fra QCM-forsøk som viser massendringen som funksjon av tid for $TMA + H_2O + POCl_3$ -prosessen.

Sammen med resultatene fra TMA + H_2O + $POCl_3$ + H_2O -verifiseres det at $POCl_3$ kan adsorberes på en Al-OH-terminert overflate som antydet.

En tilsvarende metode som beskrevet for TMA + $POCl_3 + H_2O$ ble benyttet for å finne et anslag for hvor mange metylgrupper som avgis når TMA adsorberes. Frekvensendringene etter pulsene i denne prosessen ble bestemt til å være 2,2 for TMA, -0,2 for H₂O og 1,7 for POCl₃.

Siden det ikke ble forsøkt deponering av film med denne kombinasjonen foreligger det heller ingen målinger av forholdet mellom aluminium og fosfor i filmen. Det kreves derfor en litt annen tilnærming. De gjennomsnittlige molare massene for de overflateadsorberte kompleksene som dannes under pulsingene må beregnes slik at forholdet mellom de molare massene tilsvarer forholdet mellom frekvensendringene ved de respektive pulsene. Resultatet av dette viser at TMA gir fra seg i snitt én metylligand, mens det for POCl₃ i snitt avgis to klorligander når ved adsorbsjon. Dette tyder på at adsorbsjonen av TMA etter POCl₃ i all hovedsak foregår via ledige OH-grupper på overflaten. På grunnlag av dette foreslås reaksjonsforløpet som er gitt under.

Steg 1: $|-(OH)_2 + 2 \text{ POCl}_3 \rightarrow |-O_2\text{-POCl} + 2\text{HCl}$

Steg 2: $|-O_2-POC| + |-OH + 3 Al(CH_3)_3$

$$\rightarrow |-O_2-POClAl(CH_3)_3 + |-O-Al(CH_3)_2 + CH_4|$$

Steg 3: $|-O_2-POClAl(CH_3)_3 + |-O-Al(CH_3)_2 + 6 H_2O$

 \rightarrow $|-O_2-PO(OH)_2Al(OH)_2 + |-O-Al-(OH)_2 + 1 HCl + 5CH_4$

Under steg 2 er det antatt at det forekommer en kombinasjon av de diskuterte mulighetene for adsorbsjon av TMA eller pulsing av POCl₃. Den påfølgende vanntilførselen vil så substituere CH₃og Cl-ligandene med OH-grupper ved frigjøring av metan og HCl som foreslått i steg 3.

Spektroskopiske metoder med IR kan benyttes til å undersøke hvilke interatomære bindinger som forekommer i deponerte filmer. *In situ*-IR-spektroskopi kan også benyttes til å kartlegge forekomsten av bindinger under selve deponeringen. Sammen med *in-situ* massespektrometri vil det være mulig å vurdere hvilke grupper som reagerer med hverandre under deponeringen. Dermed kan vekstmekanismen bestemmed med større nøyaktighet.

Det ble vist at filmer som ble deponert ved samme temperatur som QCM-forsøket inneholder relativt store mengder klor, se figur 4.3.9 og 4.3.10. Dette kan skyldes ufullstendige reaksjoner mellom klorligandene og vann. At reaksjonene kan være ufullstendige bygges også opp under av at fosforinnholdet er relativt lavt, men øker som funksjon av temperatur. Det kunne derfor vært hensiktsmessig å utføre tilsvarene QCM-undersøkelser ved høyere temperaturer, da dette har vist å gi høyere fosforinnhold og lavere klorinnhold. Dette kan tyde på at reaksjonene i større grad er fullstendige. Dette vil da sannsynligvis kunne gi mer informasjon om vekstmekanismene. For filmer i Fe-P-O-systemet er det tydelig at det er nødvendig med jern for å gi god vekst, men at en kombinasjon av forløperene gir vesentlig bedre vekst. For Al-P-O-systemet er veksten for begge de undersøkte forløperkombinasjonene nærmest lineært korrelert med aluminiuminnholdet i filmene. I figur 5.3.1 er vekstratene som funksjon av aluminiuminnhold for de forskjellige undersøkelsene vist.



Figur 5.3.1: Vekstrate som funksjon av aluminiuminnhold for:
a) Temperaturvarierende Al-innhold for TMA + POCl₃ + H₂O-prossessen.
b) Temperaturvarierende Al-innhold for TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O-prossessen.
c) Pulsevarierende Al-innhold for TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O-prossessen.

For TMA + H_2O -prosessen er vekstraten avtagende for økende temperatur over 200 °C, og det er vist at den avtagende vekstraten skyldes at antallet reaksjonsseter avtar på grunn av tap av OH- og CH₃-grupper fra overflaten ved høyere temperaturer[9].

Undersøkelsene i dette arbeidet viser at det ikke forekommer vekst med kun POCl₃ og vann ved 196 og 246 °C. Dette kan forklares med at et eventluelt produkt ville vært P₂O₅ som er svært lettfordampelig. Det følger av dette at prosessen er avhengig av aluminium for å gi vekst ved disse temperaturene. Tap av overflategrupper og redusert vekst med TMA vil dermed gi dårligere vekstforhold for POCl₃.

At forholdet mellom aluminium og fosfor i filmene ikke er konstant som funksjon av temperatur tyder derimot på at vekstbidraget fra POCl₃ øker med temperaturen. Det kunne derfor vært interessant å undersøke vekst med kun POCl₃ og vann ved lavere temperaturer. Hvis det forekommer vekst, kan dette være med på å gi bedre forståelse for hva som foregår under deponeringen av Al-P-O-filmer. Det er tydelig at det forekommer en gjennomgående gjensidig vekstpåvirkning for begge prosessene som ble undersøkt.

Forskjellen i i aluminium- og fosforinnholdet som funksjon av temperatur mellom de to prosessene er derimot påfallende. TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O-prosessen nås det et konstant forhold mellom aluminium og fosfor i filmene som fører til at veksten gjevner seg ut etter omlag 250 °C. En slik utflatning i veksten forekommer for hverken TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O-prosessen eller TMA + H₂O-prosessen alene[9]. Dette kan tyde på at en Al-PO-Cl_{2-x}(OH)_x-overflate er mer stabil i forhold til tap av OH-grupper. At mettningen av fosfor forekommer samtidig som at mengden klor i filmen når et minimum kan tyde på at reaksjonene er mer fullstendige ved høyere temperaturer da det forventes at klor i filmen foreligger som ureagerte klorligander fra POCl₃.

For TMA + POCl₃ + H₂O-prosessen er vekstraten som funksjon av temperatur mer sammenfallende med vekstraten for TMA + H₂O-prosessen fra litteraturen. Det forekommer ingen utflatning i hverken vekst eller fosforinnhold som funksjon av temperatur, derimot avtar ikke vekstraten like raskt, noe som kan tilskrives det økende innholdet av fosfor i filmene. Mangelen på et temperaturvindu og det svært varierende aluminium- og fosforinnholdet i filmen gjør at det kan settes i tvil om dette faktisk er en ALD-prosess, og at det kanskje forekommer en viss grad av etsing ved bruk av POCl₃. Av den grunn kunne det vært interesant å variere pulsetiden for POCl₃ ved forskjellige temperaturer for å se hvilke effekt dette eventuelt har på filmenes vekst og sammensettning. Det kan også tenkes at det kreves lengre pulsetider for forløperene da det sannsynligvis er forskjellig reaksjonskinetikk for TMA + POCl₃ + H₂O-prosessen kontra TMA + H₂O + POCl₃ + H₂O-prosessen.

En annen grunn til at aluminiuminnholdet i filmene avtar kan være at det dannes AlCl₃ som damper av under prosessen. AlCl₃ er et flyktig metallhalid som ofte benyttes som aluminiumforløper for ALD-prosesser nettopp på grunn av det høye damptrykket ved relativt lave temperaturer. Det har i tidligere arbeider hvor Al-P-O-filmer har blitt deponert med AlCl₃ og TMP som henholdsvis som aluminium- og fosforforløper blitt diskutert om tap av fosfor under deponeringen forekommer som følge av at det dannes flyktige fosforoksoklorider, som for eksempel POCl₃ når fosforforløperen møter den Al-Cl-terminerte overflaten[24, 28]. Det er derfor ikke urimelig å anta at tilsvarende kan skje ved bruk av TMA og POCl₃.

Diskusjon

Konklusjon

6. Konklusjon

Målet til denne oppgaven har vært å finne en ALD-prosess for deponering av tynne filmer av FePO₄, LiFePO4 og AlPO₄. Materialene har potensiale til bruk innenfor batteriteknologi, men det er også interessant å undersøke deponering av tynne filmer fra disse stoffklassene, da det finne svært få rapporter om deponering av litium- eller fosfatholdige materialer med ALD-metoden.

Vellykket deponering av filmer i Fe-P-O-systemet ble utført ved å kombinere prosessen for Fe₂O₃ fra Fe(thd)₃ + O₃ med fosforforløperen TMP og kombinert tilførsel av H₂O og O₃. Prosessens temperaturvindu ble bestemt til å ligge mellom 221 og 350 °C. Filmenes sammensetning ble bestemt som funksjon av temperatur og andel Fe(thd)₃ + O₃-subsykluser ved 246 °C. Filmer med 1:1-forhold mellom jern og fosfor ble oppnådd med 50% Fe(thd)₃ + O₃-subsykluser ved 350 °C og med 60% Fe(thd)₃ + O₃-subsykluser ved 246 °C. Filmene var amorfe ved deponering over hele temperaturvinduet, men det ble oppnådd krystallinske filmer med ønsket fase etter varmebehandling ved 600 °C i luft.

LiFePO₄ ble forsøkt deponert ved inkorporering av litium i FePO₄ med Li(thd) og Li(^tOBu) som litiumforløpere ved 246 °C. Li(^tOBu) førte til ukontrollert vekst av filmer med svært høyt litiuminnhold. Den ukontrollerte veksten og det høye litiuminnholdet antas å skyldes CVD-liknende vekst og reaksjon med fosforforløperen som resulterte i krystallinsk Li₃PO₄. Li(^tOBu) ble derfor ikke regnet som en egnet litiumforløper for videre undersøkelser.

Til tross for lovende innledende resultater med Li(thd) som litiumforløper har det ikke lyktes å finne en robust prosess for deponering av LiFePO₄ med denne forløperen. Det antas at dette skyldes lavt innhold av litium som konsekvens av det lave damptrykket til forløperen ved de lave temperaturene som trengs for å unngå at forløperrøret tettes igjen på grunn av kraftig tilbakesublimering.

Tynne filmer i Al-P-O-systemet har blitt deponert fra TMA og POCl₃ med H₂O som oksygenkilde. Filmer har blitt deponert med forskjellige kombinasjoner av TMA, H₂O og POCl₃ mellom 150 og 350 °C. Veksten har blitt undersøkt med QCM, XRR, ellipsometri og XRF. $TMA + POCl_3 + H_2O$ -prosessen gir filmer med stor variasjon i både vekstrate og sammensettning som funksjon av temperatur. Undersøkelsene viser at prosessen ikke har noen temperaturvindu, men at vekstraten avtar med økende temperatur mellom 150 og 350 °C.

Vekst av filmer med TMA + H_2O + POCl₃ + H_2O -prosessen ble undersøkt som funksjon av temperatur og andel (TMA + H_2O)-subsykluser. Denne prosessen gav filmer med mindre variasjon i sammensetning og vekst, og et område med både stabil vekstrate og sammensettning ble funnet mellom 298 og 350 °C. Det ble vist at det maksimalt kan oppnås 60% fosfor i filmene ved 50% (TMA + H_2O)-subsykler. Det ble ikke funnet tegn til fosformettning ved variasjon av andel (TMA + H_2O)-subsykler ved 246 °C

Det ble vist at filmene inneholder en del klor, og at klorinnholdet er svært temperaturavhengig. Det antas at dette skyldes ufullstendige reaksjoner ved lavere temperaturer.

Forslag til vekstmekanismer på grunnlag av QCM-analyser har blitt diskutert, men det kreves utfyllende undersøkelser for å kunne verifisere forslagene.

7. Videre arbeid

Selv om det har blitt vist at det er mulig å oppnå filmer med krystallinsk LiFePO₄ fra ALD-metoden er det fortsatt mye arbeid som gjenstår for å finne en robust ALD-prosess. Til tross for de lovende inneledende resultatene som ble oppnådd i denne studien har det vist seg at Li(thd) ikke er en veldig godt egnet forløper til deponering av LiFePO₄ med prosessen som ble undersøkt. Nye forsøk med Li(^tOBu) bør derfor vurderes.

Basert på oppdagelsene i dette arbeidet er det klart at andelen Li(^tOBu)-pulser under deponeringen må reduseres. TOF-ERDA-undersøkelsene viste at det var omlag 10 ganger så mye litium som jern i filmene. Forsøk med 1:10-pulseforhold mellom Li(^tOBu) og Fe(thd)₃ bør derfor være et godt utgangspunkt for videre undersøkelser, selv om det ikke kan tas for gitt at det er et lineært forhold mellom litiuminnholdet i filmene og antall Li(^tOBu)-pulser under deponeringen.

På grunn av reaksjonen mellom Li(^tOBu) og TMP som danner Li₃PO₄, som sannsynligvis er årsaken til den ukontrollerte veksten og det høye litiuminnholdet bør det også vurderes å prøve en annen fosforforløper, for eksempel POCl₃. Reaktiviteten mellom POCl₃, Li(^tOBu) og Fe(thd)₃ bør undersøkes for å vurdere om disse forløperene danner et kompatibelt forløpersystem for deponering av LiFePO₄.

Det ses på som svært gunstig å kunne unngå tidkrevende etterbehandling i reduserende atmosfærer. Det er derfor vært svært interessant å forsøke deponering av LiFePO₄ med en jernforløper som gir Fe²⁺ direkte under deponeringen. Forløpere som gir Fe²⁺ er derimot ingen triviell sak. Hvis det skal kunne benyttes en forløper som gir Fe²⁺ under deponeringen er det sannsynligvis nødvendig å benytte andre prosesser for litium og fosfat som ikke krever ozon, da det forventes at ozon vil oksidere Fe²⁺ til Fe³⁺. Dette er nok en grunn til å videre undersøke deponering av LiFePO₄ med Li(^tOBu). POCl₃ burde også vurderes til dette formålet. Foruten deponering av LiFePO₄ er deponering av faser med Fe²⁺ svært interessant rent fundamentalt for ALD-metoden.

En annen tilnærming til deponering av deponering av faser med Fe²⁺ er å benytte forløpere som kan redusere Fe³⁺ *in-situ*. For jernfosfater foreslås det å benytte fosfitter i stedet for fosfater som fosforforløpere. I fosfittene, som for eksempel (CH₃)₃PO₃, foreligger fosfor som P³⁺. Termodynamiske data viser at det er mulig å redusere Fe³⁺ til Fe²⁺ med fosfitter. Fosfittene regnes dessuten som mer reaktive ovenfor vann enn for eksempel TMP, og det forventes at bruken av ozon dermed kan unngås. Det har blitt vist at det er mulig å deponere filmer i Al-P-O-systemet med 1:1-forhold mellom aluminium og fosfor. Det har derimot ikke blitt verifisert at det kan oppnås krystallinsk AlPO₄ fra de deponerte filmene. I litteraturen har det blitt vist at det kan oppnås krystallinske filmer ved varmebhandling i oksygen, og nitrogen, ved temperaturer over 925 °C. Varmebehandling av filmene bør derfor undersøkes. Det er også interessant å se hva som skjer med klorinnholdet i filmene etter varmebehandling. Det har blitt vist at høyere deponeringstemperatur gir lavere innhold av klor, og det er derfor interessant å undersøke om klor kan fjernes fra filmer som har blitt deponert ved lavere temperaturer ved å varmebehandle de i etterkant.

Selve deponeringene av filmene i dette arbeidet har blitt godt kartlagt, men det gjenstår å sannsynliggjøre de foreslåtte vekstmekanismene. Dette kan som nevnt i kapittel 5 gjøres ved å se etter hvilke kjemiske bindinger som oppstår under og etter deponeringen. Dette kan gjøres med både *in-situ* og *ex-situ* IR-spektroskopi. *in-situ* massespektrometri vil også være et nyttig verktøy for å undersøke produktene som dannes under deponering, og sammen med QCM og IR-undersøkelsene vil dette kunne gi svar på hvilke grupper som reagerer med hverandre under deponeringen, og dermed sannsynliggjøre en foreslått reaksjonsmekanisme.

Siden det ikke har blitt funnet en robust ALD-prosess for deponering av LiFePO₄ har det heller ikke vært mulig å kartlegge filmenes elektrokjemiske oppførsel. Det kan derimot være interessant å undersøke elektrokjemisk litiering av FePO₄-filmene. I skrivende stund er dette en pågående aktivitet hvor det har blitt oppnådd lovende resultater, men det kreves nøyere kartlegging av filmenes egenskaper som katodematerialer.

I litteraturen er det vist at levetiden til katoden kan forlenges ved å belegge partiklene med tynne filmer av AlPO₄ og FePO₄. Dette har hittil ikke blitt utført med deponering av fosfater på partikler med ALD, men forsøk med Al₂O₃ på partikler av LiCoO₂ har vist seg å være lovende[38]. Deter derfor interessant å undersøke muligheten for deponere AlPO₄ og FePO₄ på partikler av katodematerialer med ALD.

90

8. Referanser

- 1. Linden, D. and T.B. Reddy, *Handbook of batteries* 2002, New York: McGraw-Hill.
- 2. Handbook of Battery Materials, Second Edition 2011, ed. C. Daniel and J.O. Besenhard
- Whittingham, M.S., *Lithium Batteries and Cathode Materials*. Chemical Reviews, 2004.
 104(10): p. 4271-4302.
- Patil, A., V. Patil, D.W. Shin, J.W. Choi, D.S. Paik, and S.J. Yoon, *Issue and challenges facing rechargeable thin film lithium batteries*. Materials Research Bulletin, 2008. 43(8-9): p. 1913-1942.
- Oudenhoven, J.F.M., L. Baggetto, and P.H.L. Notten, *All-Solid-State Lithium-Ion Microbatteries: A Review of Various Three-Dimensional Concepts*. Advanced Energy Materials, 2011. 1(1): p. 10-33.
- 6. <u>http://www.infinitepowersolutions.com</u>/ (30.03.2011)
- 7. <u>http://www.excellatron.com/advantage.htm</u>. (30.03.2011)
- 8. Ritala, M.L., Markku, *Atomic layer deposition*, in *Handbook of Thin Film Materials*, H.S. Nalwa, Editor 2002. p. 103-153.
- 9. Puurunen, R.L., *Surface chemistry of atomic layer deposition: A case study for the trimethylaluminium/water process.* Journal of Applied Physics, 2005. **97**(12): p. 52.
- 10. Schubert, U. and N. Hüsing, Synthesis of inorganic materials2005
- 11. <u>http://www.jawoollam.com/completeease.html</u>. (12.05.2012)
- 12. Ottesen, H.B., *YBaCo4O7-type oksider som oksygenlagringsmateriale*, Masteroppgave i Kjemi, Kjemisk institutt, Universitetet i Oslo 2011
- Brandon, D. and W.D. Kaplan, *Microstructural Characterization of Materials*. 2nd ed2008: Wiley. 521.
- Sauerbrey, G., *The use of quartz oscillators for weighing thin layers and for microweighing*.
 Z. Phys., 1959. 155(Copyright (C) 2012 American Chemical Society (ACS). All Rights Reserved.): p. 206-22.
- 15. *Wikipedia Quartz crystal microbalanse*. 2012; Available from: http://en.wikipedia.org/w/ index.php?title=Quartz_crystal_microbalance&oldid=479376585.

- Lie, M., H. FjellvÂg, and A. Kjekshus, *Growth of Fe2O3 thin films by atomic layer deposition*. Thin Solid Films, 2005. 488(1-2): p. 74-81.
- 17. Lie, M., K.B. Klepper, O. Nilsen, H. Fjellvag, and A. Kjekshus, *Growth of iron cobalt oxides by atomic layer deposition*. Dalton Transactions, 2008(2): p. 253-259.
- Lie, M.N., Ola; Fjellvag, Helmer; Kjekshus, Arne, Growth of La1-xSrxFeO3 thin films by atomic layer deposition. Dalton Transactions, 2009. 3: p. 481–489.
- Putkonen, M., T. Aaltonen, M. Alnes, T. Sajavaara, O. Nilsen, and H. Fjellvåg, *Atomic layer deposition of lithium containing thin films*. Journal of Materials Chemistry, 2009. 19(46): p. 8767–8771.
- 20. Cavanagh, A.S., B. Lee, B. Yoon, and S.M. George, *Atomic layer deposition of LiOH and Li2CO3 using lithium t-butoxide as the lithium source*. ECS transactions, 2010. 33(2, Atomic Layer Deposition Applications 6): p. 223.
- Aaltonen, T.-A., Mari Nilsen, Ola Costelle, Leila Fjellvåg, Helmer, Lanthanum titanate and lithium lanthanum titanate thin films grown by atomic layer deposition. Journal of Materials Chemistry, 2010. 20(14): p. 2877.
- 22. Aaltonen, T., O. Nilsen, A. Magrasó, and H. Fjellvåg, *Atomic Layer Deposition of Li2O-Al2O3 Thin Films*. Chemistry of materials, 2011. **23**(21): p. 4669.
- Hämäläinen, J., J. Holopainen, F. Munnik, T. Hatanpää, M. Heikkilä, and M. Leskelä, *Lithium Phosphate Thin Films Grown by Atomic Layer Deposition*. Journal of the Electrochemical Society, 2012. 159(3): p. A259.
- 24. Nieminen, M., L. Niinistö, and R. Lappalainen, *Determination of P/Al ratio in phosphorus-doped aluminum oxide thin films by XRF, RBS and FTIR*. Mikrochimica acta, 1995.
 119(1-2): p. 13.
- Putkonen, M., T. Sajavaara, P. Rahkila, L. Xu, S. Cheng, L. Niinist[^], and H.J. Whitlow, *Atomic layer deposition and characterization of biocompatible hydroxyapatite thin films*. Thin Solid Films, 2009. **517**(20): p. 5819-5824.
- 26. Sønsteby, H., *SMN Sommerstipend "Atomlagsdeponering av LaPxOy-tynnfilm"*, Kjemisk Insitutt, Universitetet i Oslo 2009.

- 27. Sønsteby, H., E. Østreng, and O. Nilsen. *Growth of proton conductor Ca:LaPO4 by ALD for high temperature fuel cell applications*. Presentert ved *Baltic ALD 2010 & GerALD 2*. 2010. Hamburg, Germany.
- Hämäläinen, J., J. Holopainen, F. Munnik, M. Ritala, and M. Leskelä, *Atomic Layer Deposition of Aluminum and Titanium Phosphates*. The journal of physical chemistry. C, 2012. 116(9): p. 5920.
- 29. Daniel, C. and J.O. Besenhard, *Handbook of Battery Materials, Second Edition*, ed. C. Daniel and J.O. Besenhard2011.
- Goodenough, J.B., *Cathode materials: A personal perspective*. Journal of Power Sources, 2007. 174(2): p. 996-1000.
- Yuan, L.-X., Development and challenges of LiFePO4 cathode material for lithium-ion batteries. Energy & environmental science, 2011. 4(2): p. 269.
- Palomares, V., I. Ruiz de Larramendi, J. Alonso, M. Bengoechea, A. GoÒi, O. Miguel, and T. Rojo, *LiFePO4 thin films grown by pulsed laser deposition: Effect of the substrate on the film structure and morphology*. Applied Surface Science, 2010. 256(8): p. 2563-2568.
- Xie, J., N. Imanishi, T. Zhang, A. Hirano, Y. Takeda, and O. Yamamoto, *Li-ion diffusion kinetics in LiFePO4 thin film prepared by radio frequency magnetron sputtering*.
 Electrochimica Acta, 2009. 54(20): p. 4631-4637.
- 34. Ma, J. and Q.-Z. Qin, *Electrochemical performance of nanocrystalline LiMPO4 thin-films prepared by electrostatic spray deposition.* Journal of Power Sources, 2005. **148**: p. 66-71.
- Tang, K., J. Sun, X. Yu, H. Li, and X. Huang, *Electrochemical performance of LiFePO4 thin films with different morphology and crystallinity*. Electrochimica Acta, 2009. 54(26): p. 6565-6569.
- 36. Liu, D.Q., Z.Z. He, and X. Liu, *Increased cycling stability of AlPO4-coated LiMn2O4 for lithium ion batteries*. Materials Letters, 2007. **61**(25): p. 4703-4706.
- 37. Yang, Z.X., W.S. Yang, D.G. Evans, Y.Y. Zhao, and X. Wei, *The effect of a Co-Al mixed metal oxide coating on the elevated temperature performance of a LiMn2O4 cathode material*. Journal of Power Sources, 2009. **189**(2): p. 1147-1153.

- Jung, Y.S., A.S. Cavanagh, A.C. Dillon, M.D. Groner, S.M. George, and S.H. Lee, *Enhanced Stability of LiCoO2 Cathodes in Lithium-Ion Batteries Using Surface Modification by Atomic Layer Deposition*. Journal of the Electrochemical Society, 2010. 157(1): p. A75-A81.
- 39. Qing, C.B., Y. Bai, J.M. Yang, and W.F. Zhang, *Enhanced cycling stability of LiMn2O4 cathode by amorphous FePO4 coating*. Electrochimica Acta, 2011. **56**(19): p. 6612-6618.
- Jung, Y.S., A.S. Cavanagh, Y.F. Yan, S.M. George, and A. Manthiram, *Effects of Atomic Layer Deposition of Al2O3 on the Li*[Li0.20Mn0.54Ni0.13Co0.13]O-2 Cathode for Lithium-Ion Batteries. Journal of the Electrochemical Society, 2011. 158(12): p. A1298-A1302.
- 41. Bruker Analytical X-ray systems, Karlsruhe, Germany, 1998.
- 42. <u>http://genx.sourceforge.net</u>/. (12.05.2012)
- 43. Alnes, M.E., *Syntese av Li-holdige filmer med ALCVD*, Masteroppgave i Materialer og energi for fremtiden, Kjemisk institutt, Universitetet i Oslo 2011

9. Appendiks

	T Fe(thd)3			Li(thd)				T r				
Forsøk	Satt	t Målt		Satt		Målt		Satt	Målt		ţ	
	temperatur	ten	temperatur		temperatur	temperatur		ıtur	temperatur	temperatur		
FePO ₄ 200									200	193	196	195
FePO ₄ 225									225	218	221	221
FePO ₄ 250	113	102	107	113					250	244	246	248
FePO ₄ 300									300	295	298	300
FePO ₄ 325									325	320	325	327
FePO ₄ 350									350	346	350	352
FePO ₄ 360									360	356	360	364
FePO ₄ 375									375	371	376	379
LIFePO ₄ 250	110	106	118	139	175	133	160	177	250	244	247	249

Tabell A.1: Temperaturkalibrering av reaktoren.