

UNIVERSITÀ DEGLI STUDI DI NAPOLI “FEDERICO II”
Facoltà di Ingegneria



CORSO DI LAUREA IN INGEGNERIA PER L'AMBIENTE E IL TERRITORIO

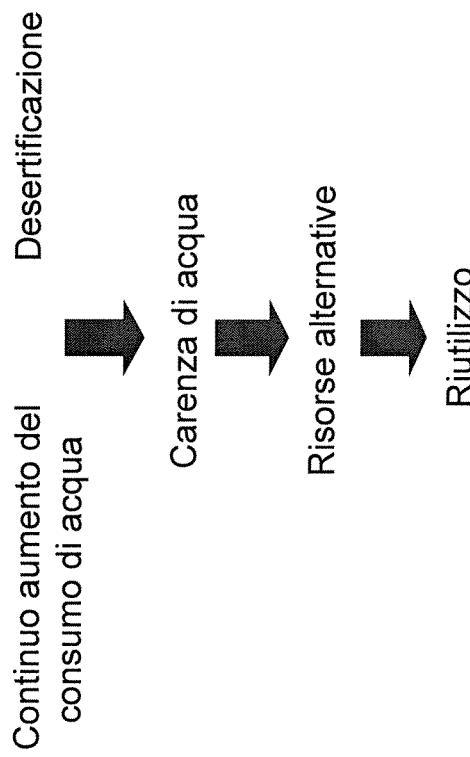
TESI DI LAUREA

“CONVERSIONE FOTOCHEMICA DI MICROINQUINANTI DURANTE I
PROCESSI DI STERILIZZAZIONE UV DI ACQUE DA RIUTILIZZARE”

Relatore
**PROF. ROBERTO
ANDREOZZI**

Candidato
**MAZZOLA STEFANO
MATR. 518/391**

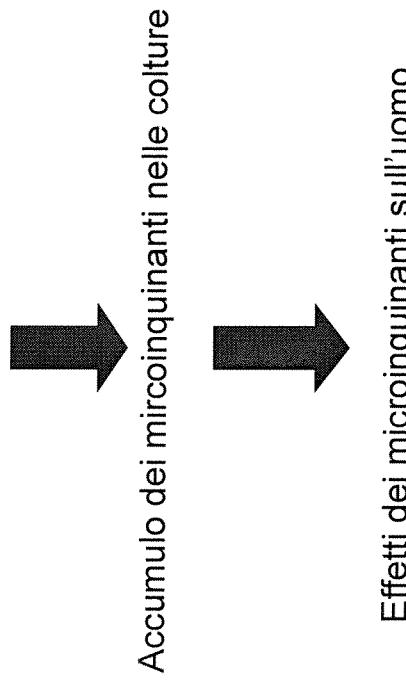
**Riutilizzo dell'acqua e rischi
associati**



Processi di sterilizzazione per il riuso

- *Clorazione/Dechlorazione*
- *Acido peracetico*
- *Ozonizzazione*
- *Disinfezione UV*

Problemi inerenti la qualità dell'acqua riutilizzata



Disinfezione tramite radiazione UV

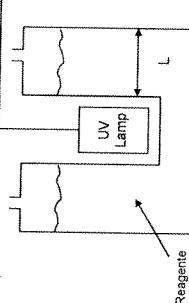
• Vantaggi:

- Cinetica di disinfezione veloce
- Assenza di DBP tossici
- Costi contenuti
- Ingombro minimo
- Svantaggi:
 - Assenza effetto batteriostatico e possibile ricontaminazione
 - Influenza sfavorevole delle caratteristiche dell'acqua
 - Effetti di deterioramento della lampada UV

Scopo della tesi

Valutare il destino dei microinquinanti durante i processi di sterilizzazione UV di acque destinate al riuso

Cinetiche fotochimiche

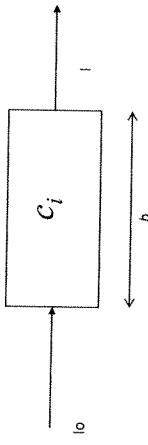


Legge cinetica in un reattore batch

$$-\frac{d[s]}{dt} = \frac{\phi_\lambda}{V} I_0 [1 - \exp(-2,303 L \sum (\varepsilon_i c_i))] f_s$$

- $f_s = \frac{\varepsilon_\lambda \varepsilon_\nu}{\sum \varepsilon_i \varepsilon_i}$ = frazione di radiazione assorbita dal composto
- s = generica sostanza
- V = volume del reattore (l)
- Φ = rendimento quantico della reazione fotochimica a 254nm (mol/E)
- I_0 = flusso di radiazione incidente per unità di volume (E x s⁻¹)
- ε = coefficienti di estinzione molare del generico composto (M⁻¹ x cm⁻¹)
- C = concentrazione del microinquinante
- L = cammino ottico nel reattore fotochimico
- $\sum_i \varepsilon_i c_i$ = assorbanza della soluzione riferita ad un cammino ottico di 1.0 cm

Legge di Lambert Beer



$$I = I_0 10^{-\varepsilon_i b c_i}$$

- I_0 = Potenza della radiazione incidente (E x s⁻¹)
- I = Potenza della radiazione uscente (E x s⁻¹)
- ε_i = coefficienti di estinzione molare del generico composto (M⁻¹ x cm⁻¹)
- b = Cammino ottico

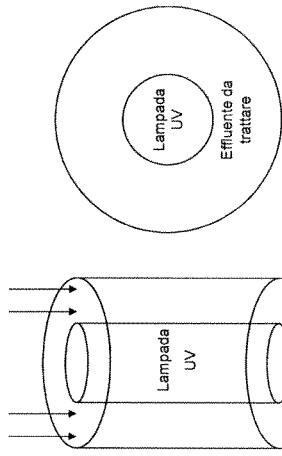
Modello utilizzato per stimare la conversione dei microinquinanti

Reattore con flusso a pistone (Plug flow)

$$-\frac{d[s]}{dz} = \frac{\phi}{Q \cdot V} I_0 \cdot [1 - \exp(-2,3 \cdot L \cdot 0,097)] \cdot \varepsilon \cdot c \cdot A \cdot \frac{1}{0,097}$$

- s = generica sostanza
- Q = portata nel reattore (l/s)
- V = volume del reattore (l)
- ϕ = rendimento quantico della reazione fotochimica a 254 nm (mmoli/E)
- I_0 = flusso di radiazione incidente entrante per unità di volume ($E \times s^{-1}$)
- ε = coefficienti di estinzione molare del generico composto ($\text{mM}^{-1} \times \text{cm}^{-1}$)
- c = Concentrazione sostanza (mmol/l)
- A = area effettiva trasversale del reattore

Reattore di riferimento



- Potenza lampada = 4,6 Kw
- Efficienza lampada UVC = 23%
- Lunghezza dell'arco della lampada = 64,5 cm
- Diametro reattore = 25,1 cm
- Lunghezza reattore = 54,5 cm
- Diametro del cilindro interno in quarzo = 10 cm
- Volume Cilindro Esterno (V_1) = 36844,56 cm³
- Volume Cilindro Interno (V_2) = 5848,25 cm³
- Volume effettivo ($V_1 - V_2$) = 30966,31 cm³=31 l

Tempo di permanenza e fluence

- Fluence rate: 160 mW/s/cm²

$$\bullet \text{ Tempo di permanenza: } t = \frac{160 \text{ mW s}}{\frac{44,9 \text{ mW}}{\text{cm}^2}} = 3,56 \text{ s}$$

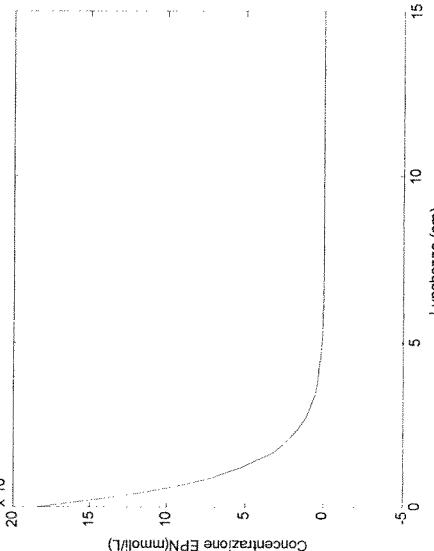
Dati utilizzati Valori sperimentali di Φ e ε ($\lambda=254\text{nm}$)

Composto	Φ (mmoli/E)	ε (l/(mmoli x cm))
Fenolo	18	0,516
Bisfenol A (BPA)	45	0,644
3 Cresol	57	0,302
Trifenilfosfato	290	0,644
4-Nitrofenolo	5	1,167
4-Clorofenolo	17	0,18
Metolachlor	302	0,503
Fensulfotion	49	1,736
Clorpyrifos	16	0,65
Epossi Fenolo Novac (EPN)	8,1	4,36
Fenitrothion	9,1	4,66
Prothiofos	1100	0,121

$$\bullet \text{ Portata nel reattore } t = \frac{V}{Q} \Rightarrow Q = \frac{V}{t} = \frac{30966,31}{3,56} = 8706,8 \frac{\text{cm}^3}{\text{s}} = 8,7 \frac{\text{l}}{\text{s}}$$

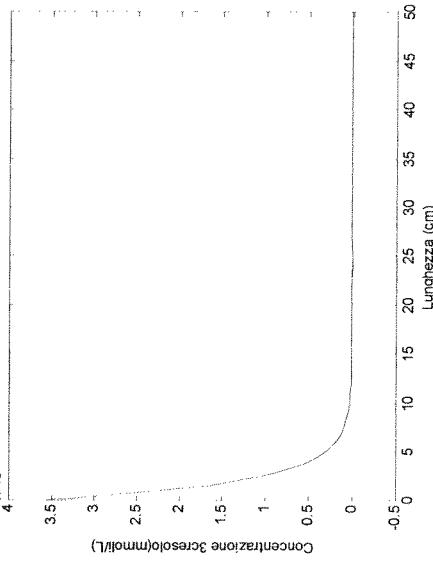
Risultati

Epossi Fenolo Novalac (EPN)



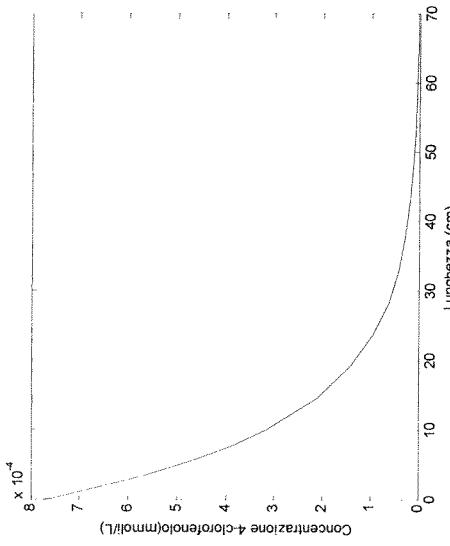
- Curva di decadimento dell'EPN ($\Phi=8,1 \text{ mmol}/E$, $\varepsilon=4,36 \text{ l}/(\text{mmol}^{\ast}\text{cm})$) sottoposto ad irraggiamento UV ($\lambda=254\text{nm}$) in funzione dell'altezza del reattore

3-Cresolo



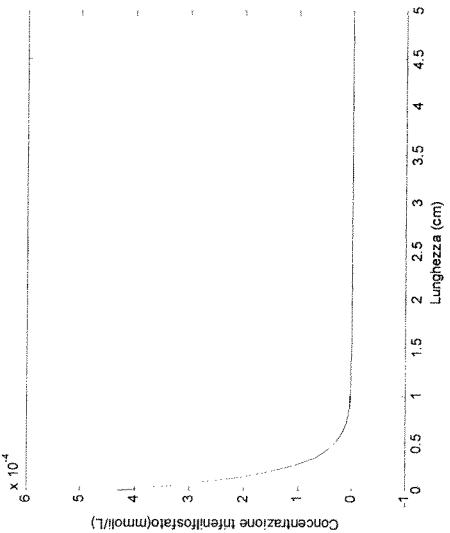
- Curva di decadimento del 3-Cresolo ($\Phi=57 \text{ mmol}/E$, $\varepsilon=0,302 \text{ l}/(\text{mmol}^{\ast}\text{cm})$) sottoposto ad irraggiamento UV ($\lambda=254\text{nm}$) in funzione dell'altezza del reattore

4 - Clorofenolo



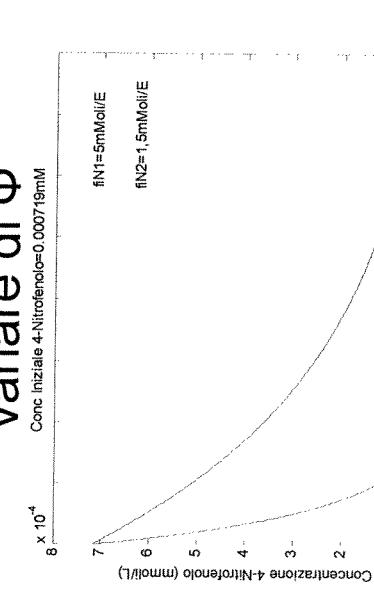
- Curva di decadimento del 4-chlorofenolo ($\Phi=17 \text{ mmol}/E$, $\varepsilon=0,18 \text{ l}/(\text{mmol}^{\ast}\text{cm})$) sottoposto ad irraggiamento UV ($\lambda=254\text{nm}$) in funzione dell'altezza del reattore

Trifenilfosfato



- Curva di decadimento del Trifenilfosfato ($\Phi=290 \text{ mmol}/E$, $\varepsilon=0,644 \text{ l}/(\text{mmol}^{\ast}\text{cm})$) sottoposto ad irraggiamento UV ($\lambda=254\text{nm}$) in funzione dell'altezza del reattore

Andamento della concentrazioni al variare di Φ



• Curva di decadimento UV ($\lambda=254\text{nm}$) in funzione dell'altezza del reattore, al variare del rendimento quantico $\Phi_1=5$, $\Phi_2=1.5$

Conclusioni

- Conversione di tutti i microinquinanti trattati
- Efficacia del trattamento sia sui microrganismi che sui microinquinanti
- Impossibilità di escludere la formazione di prodotti dannosi
- Difficoltà di estendere l'analisi a tutti i microinquinanti presenti in un effluente