

# **Uklanjanje plinovitih onečišćenja postupcima razgradnje**

## **Kemijske metode razgradnje**

- a) procesi oksidacije: izgaranja/spaljivanja;
- b) procesi redukcije: SNCR NOx ( $NH_3$ , urea-  $NH_2CONH_2$ ), SCR NOx ( $NH_3$ , HC), NSCR NOx (CO ili  $H_2$ );
- c) napredni oksidacijski procesi (fotoliza/fotokataliza)

- *Toplinske (termičke) metode razgradnje*  
(uklanjanje  $NO_x$ , CO, VOC,  $H_2S$ ; spojevi koji sadrže C, H, O, N i S)
- *Katalitičke procesi razgradnje*  
( $NO_x$ , CO, VOC,  $N_2O$ , CFC)
- ***Biološke metode razgradnje***

- **Kemijska obrada**  $\Rightarrow$  konverzija onečišćenja u manje štetne ili neopasne produkte:  $\text{CO}_2$ ,  $\text{H}_2\text{O}$
- Podjela procesa izgaranja/spaljivanja:
  - a) toplinski (termički) procesi:  **$700 - 1000^{\circ}\text{C}$**  ili pri još višim T
  - b) katalitički procesi:  **$400 - 500^{\circ}\text{C}$**
  - c) neposredno spaljivanje u plamenu/baklji uz prisutnost vodene pare

### ***Toplinska kemijska konverzija:***

- velika potrošnja energije i pomoćnog goriva  
(mogućnost korištenja povratnog sustava za zagrijavanje/predgrijavanje ulaznih smjesa)
- problem nepotpunog izgaranja i nastajanja spojeva koji su opasniji od polaznih spojeva (tzv. termički  $\text{NO}_x$ , aldehidi, dioksini, furani)

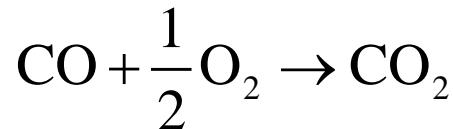
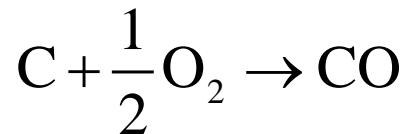
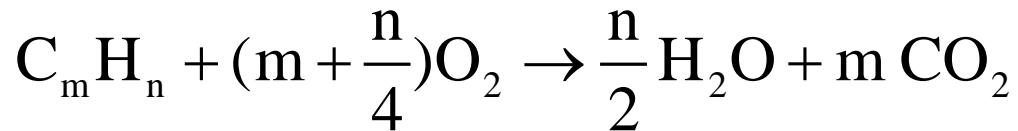
### ***Katalitička kemijska konverzija:***

- niža temperatura reakcije (ušteda pomoćnog goriva i energije)
- opasnost od katalitičkih otrova prisutnih u onečišćenom zraku koji mogu dovesti do pada aktivnosti katalizatora i ekonomičnost procesa
- kompletno uklanjanje onečišćenja uz nastajanje manje  $\text{CO}_2$  (jer se koristi manje pomoćnog goriva) i manji intenzitet nastajanja tzv. termičkih  $\text{NO}_x$

# Značajke procesa izgaranja/spaljivanja

- reakcije izgaranja = reakcije oksidacije
- toplina izgaranja (pomoćno gorivo); nakon provedene reakcije produkte izgaranja potrebno je ohladiti, odn. ukloniti određenu količinu energije (viša toplinska vrijednost- uključuje latentnu toplinu kondenzacije; niža toplinska vrijednost- bez latentne topline kondenzacije)
- granica eksplozivnosti
- ravnoteža izgaranja
- opisivanje brzina kemejske reakcije - najčešće se koriste “globalni modeli”

# Postupak oksidacije



- $NO_x$ ,  $H_2S$ ,  $SO_2$  i dr.

**Dodatna energija/ toplina potrebna za spaljivanje**  $\Rightarrow$  spaljivanjem pomoćnog goriva (najčešće prirodni plin)

**Toplina nastala izgaranjem**  $\Rightarrow$  predgrijavanje ulazne reakcijske smjese (uštede i bolja ekonomičnost)

## a) *Toplinska konverzija*

- različiti procesi izgaranja/spaljivanja su općenito najznačajniji izvor onečišćenja, ali uz pravilno vođenje procesi toplinske konverzije mogu se koristiti za pretvorbu onečišćivila (uglavnom organskih spojeva i hlapljivih organskih spojeva) i toksičnih spojeva u manje štetne spojeve
- potpuna razgradnja/oksidacija u struji zraka ili kisika pri visokim temperaturama
- **ključan utjecaj na učinkovitost procesa toplinske konverzije:**  
3T (eng. *Time, Temperature, Turbulence*)

vrijeme zadržavanja u zoni izgaranja  
temperatura  
turbulencija

dostupnost (koncentracija) kisika  
relativna razgradljivost onečišćenja...

# *Relativna razgradljivost hlapljivih organskih spojeva u procesima izgaranja/spaljivanja*

VOC

relativna razgradljivost

Alkoholi

velika

Aldehydi



Aromati

Ktoni

Acetati

Alkani

Klorirani HC

mala

## *Toplinska konverzija*

- ako su u otpadnom plinu prisutni **halogenirani HC** – poseban oprez da se spriječi nastajanje **dioksina**

vrijeme zadržavanja >1 s

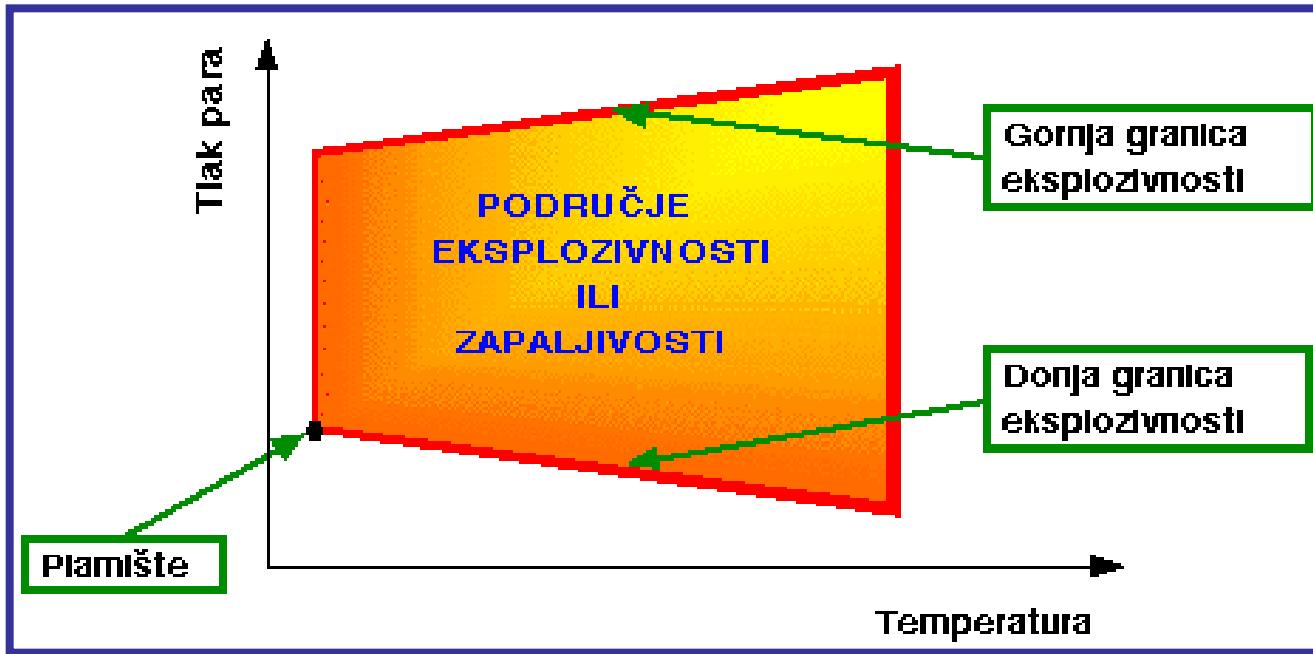
temperatura > 1100 °C

sadržaj kisika > 3 %

- u spalionicama potrebni su **dodatni uređaji** (mokra i suha obrada dimnih plinova-DeNOx, DeSOx; SCR NOx s ureom, alkalni skruberi za uklanjanje termičkih NOx, vodikovih halida i ostalih spojeva štetnih za okoliš i/ili spojeva koji uzrokuju koroziju uređaja; vrećasti filtri ...)
- učinkovitost može biti > 99 % ako se proces dobro vodi

- Plinovi i pare, koji se nalaze u zraku, uslijed povećanja temperature reagiraju s kisikom iz zraka i sagorijevaju. **Ako je sagorijevanje tako naglo da je popraćeno razvijanjem velike količine topline sagorijevanja i naglim povećanjem tlaka plinova sagorijevanja, onda to nazivamo EKSPLOZIJOM.**
- Plinovi i pare koji tako naglo sagorijevaju u zraku nazivaju se *zapaljivi plinovi i zapaljive pare*, a njihova smjesa sa zrakom naziva se *eksplozivna smjesa*.
- Eksplozivna reakcija sagorijevanja je kemijski proces koji se odvija prema uobičajenim stehiometrijskim zakonima.
- *Eksplozivna smjesa, koja sadrži upravo toliko zapaljivog plina i kisika neophodnog za potpuno izgaranje, naziva se stehiometrijska smjesa.*

- Najniža koncentracija zapaljivih plinova i para koja mora postojati u smjesi sa zrakom da može doći do sagorijevanja naziva se ***donja granica eksplozivnosti ili zapaljivosti***.
- Ako je koncentracija zapaljivog plina ili pare u eksplozivnoj smjesi niža od te granice, neće doći do sagorijevanja i eksplozije.
- Maksimalna koncentracija zapaljivih plinova i para u smjesi sa zrakom koja može sagorjeti naziva se ***gornja granica eksplozivnosti ili zapaljivosti***. Iznad te granice eksplozivna smjesa se ne može zapaliti, jer je premalo kisika u odnosu na zapaljivi plin ili paru da bi moglo doći do sagorijevanja.



**Donja granica eksplozivnosti** karakterizirana je velikim suviškom zraka, a **gornja granica eksplozivnosti** karakterizirana je velikim suviškom gorive tvari, dok je **pri stehiometrijskoj koncentraciji odnos gorive tvari i zraka jednak teorijskim odnosima.**

# Varijable koje utječu na procese izgaranja

gorivo

oksidans



- *temperatura* toplina
- *vrijeme zadržavanja* (pri većem vremenu zadržavanja toplinska konverzija može se provoditi i pri nešto nižim temperaturama i obrnuto)
- *turbulencija* (dobar kontakt faza, dobro miješanje goriva i zraka)
- *kisik* (ako ga nema dovoljno može doći do nepotpunog izgaranja i emisije crnog dima; da bi izgaranje bilo učinkovito potrebno je više od stehiometrijske količine O<sub>2</sub>, tj. suvišak kisika)
- *granice izgaranja* (spalionici rade kod koncentracija organskih para ispod 25 % donje granice eksplozivnosti, odn. donje granice zapaljivosti)
- *toplina*  $H = C_p(T - T_0)$   $q = m\Delta H = mC_p(T_2 - T_1)$

## Vrste procesa oksidacije

1. **koncentracija onečićenja iznosi ca. 25 % ispod donje granice eksplozivnosti, a koncentracija O<sub>2</sub> je iznad 15 % u plinskoj smjesi**  
⇒ dovoljno je kisika za oksidaciju i postizanje radne temperature
  
2. **koncentracija onečićenja iznosi ca. 25 % ispod donje granice eksplozivnosti, a koncentracija O<sub>2</sub> je manja od 15 % u plinskoj smjesi**  
⇒ nema dovoljno kisika za oksidaciju i potrebno je dodatno uvođenje zraka
  
3. **koncentracija onečićenja je iznad gornje granice eksplozivnosti;** ako nema dovoljno kisika proces konverzije se provodi u otvorenom plamenu, a ako ima dovoljno kisika proces se može provoditi na uobičajen način u spalionicima
  
4. **koncentracija onečićenja se nalazi između donje i gornje granice eksplozivnosti;** u tom slučaju nije moguć siguran rad i potrebno je promijeniti sastav na način da se postignu uvjeti za provođenje 1. ili 2. vrste oksidacije

**granica eksplozivnosti** obično se izražava u volumnim postocima

# *Toplinska konverzija*

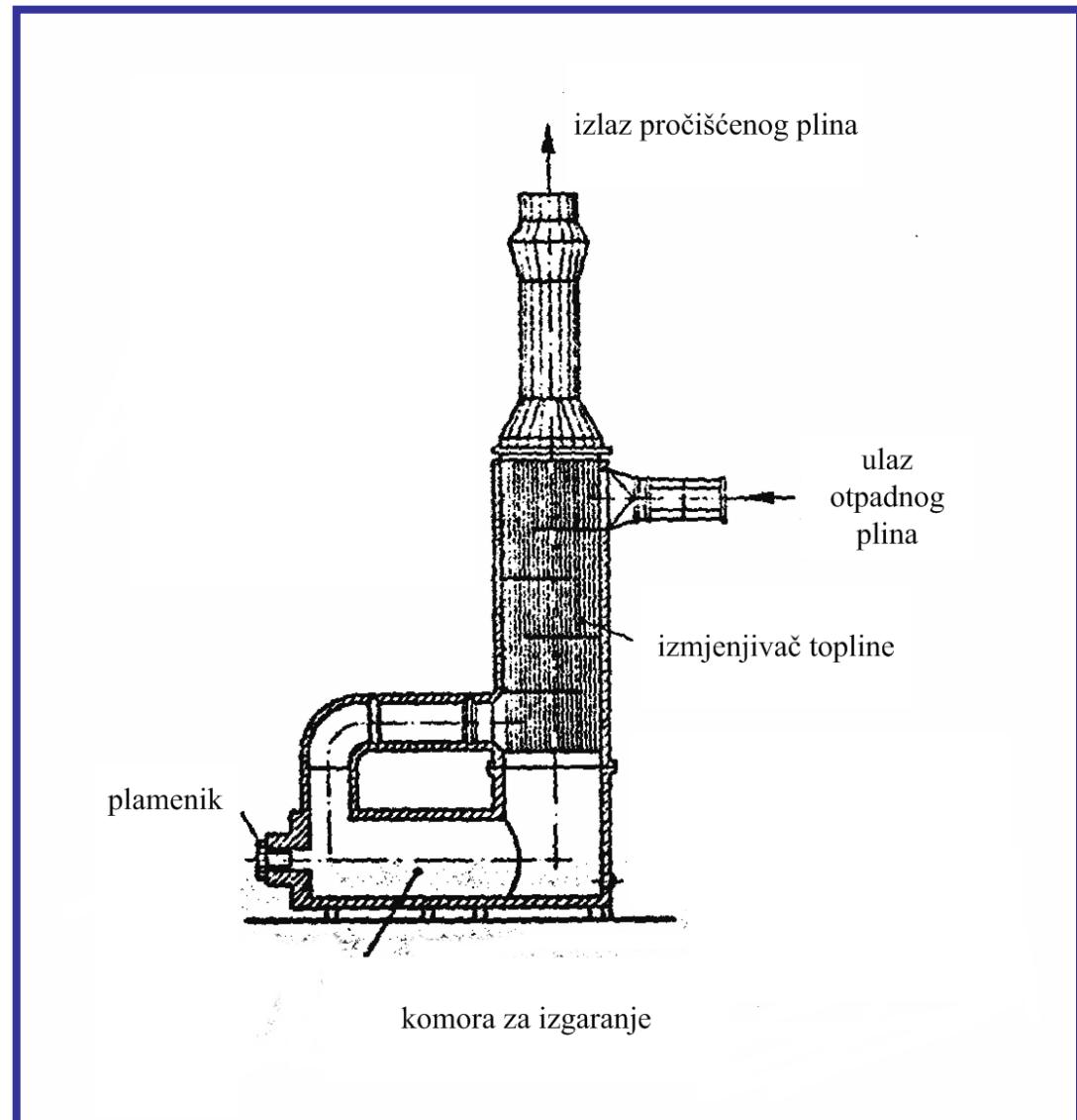
Različite izvedbe uređaja:

- a) jednostavni sustavi (sastoje se od komore za izgaranje, bez dodatnih izmjenjivača topline nastalih dimnih plinova)
- b) **rekuperativni sustavi** (sadrže izmjenjivače topline koji služe za povrat topline nastale izgaranjem i njezinu primjenu za predgrijavanje ulaznih procesnih plinova -onečišćenog zraka)  
⇒ **povrat topline nastale reakcijom iznosi 50-75 %**
- c) **regenerativni sustavi** (sastoje se od komore za izgaranje, te od jednog ili više keramičkih blokova koji služe kao **predgrijači i smanjuju potrebu za dodatnim gorivom**)  
⇒ **povrat topline nastale reakcijom iznosi 90-95 %**
- d) plinski motori i/ili parni bojleri

# *Toplinska konverzija*

Dijelovi uređaja:

- komora za izgaranje
- izmjenjivač topline
- plamenik
- dimnjak
- **gorivo:** plin (ili nafta)



## *Toplinska konverzija*

- onečišćen zrak na ulazu prolazi preko sustava izmjenjivača topline gdje se predgrijava
- nakon toga dolazi u komoru za izgaranje – konverzija (oksidacija)
- pročišćeni plin odlazi u izmjenjivač topline gdje se dio njegove topline koristi za predgrijavanje ulaznog onečišćenog plina, a zatim prolazi kroz dimnjak i odlazi u atmosferu (1. tip oksidacije - bez uvođenja dodatnog zraka)

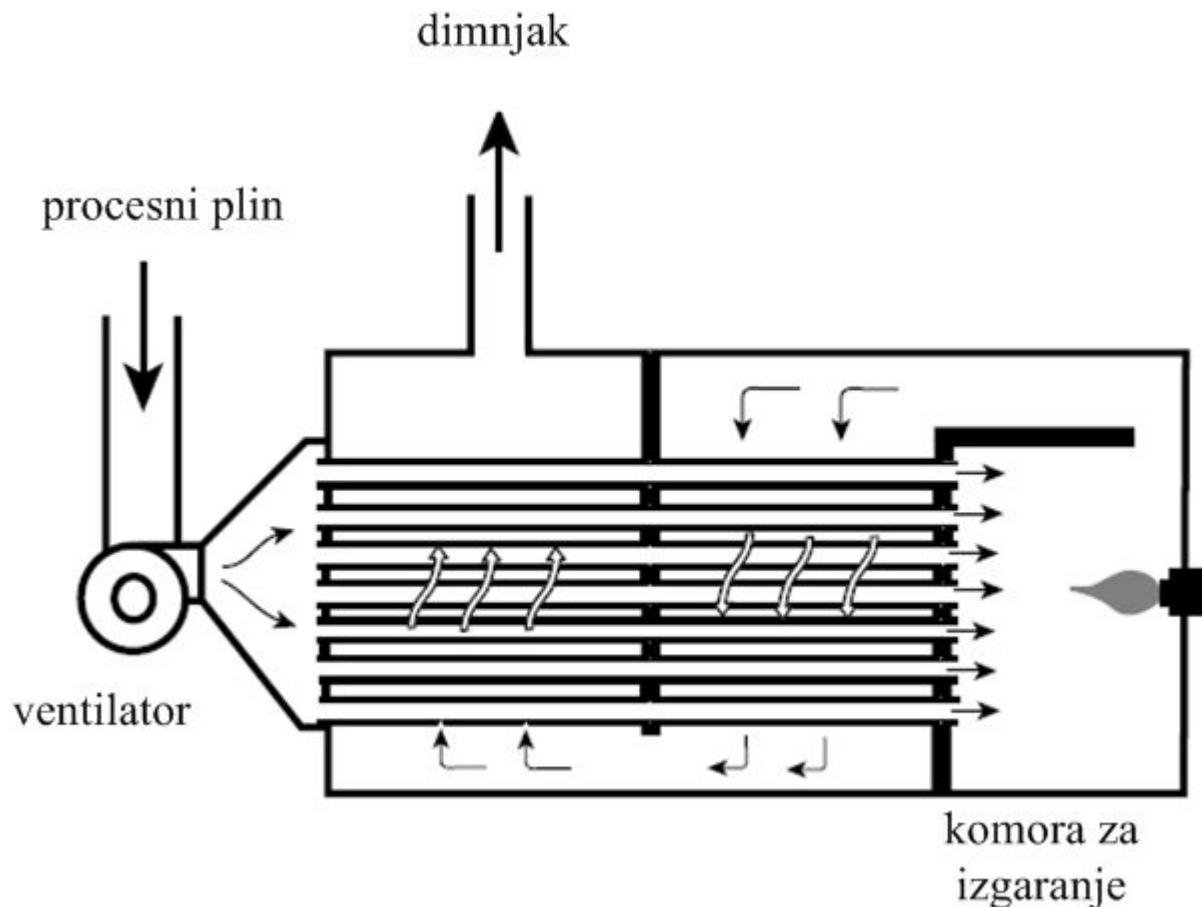
# Plamenik

- namjena i funkcija da se postigne djelotvorna reakcijska zona
- kompletno miješanje onečišćenog zraka i goriva
- **dodatno gorivo je potrebno ako toplinska vrijednost onečišćenog plina nije zadovoljavajuća**
- kvaliteta miješanja – temeljni preduvjet kemijske konverzije
- **brzina reakcije – ovisna o temperaturi u zoni izgaranja i vremenu zadržavanja u zoni izgaranja**
- učinkovitost: > 98 % za ulazne koncentracije onečišćivila od ca. 2000 ppm

# Komora za izgaranje

- izrađuje se **od materijala otpornog na visoke T**  $\Rightarrow$  keramički materijal (otporan na brze i nagle promjene temperaturne)
- oblik uvjetovan trodimenzionalnim strujanjem plina
- da bi se postiglo učinkovito miješanje:  
vrijeme zadržavanja – približno 1 s ili više

# Rekuperativno termičko izgaranje

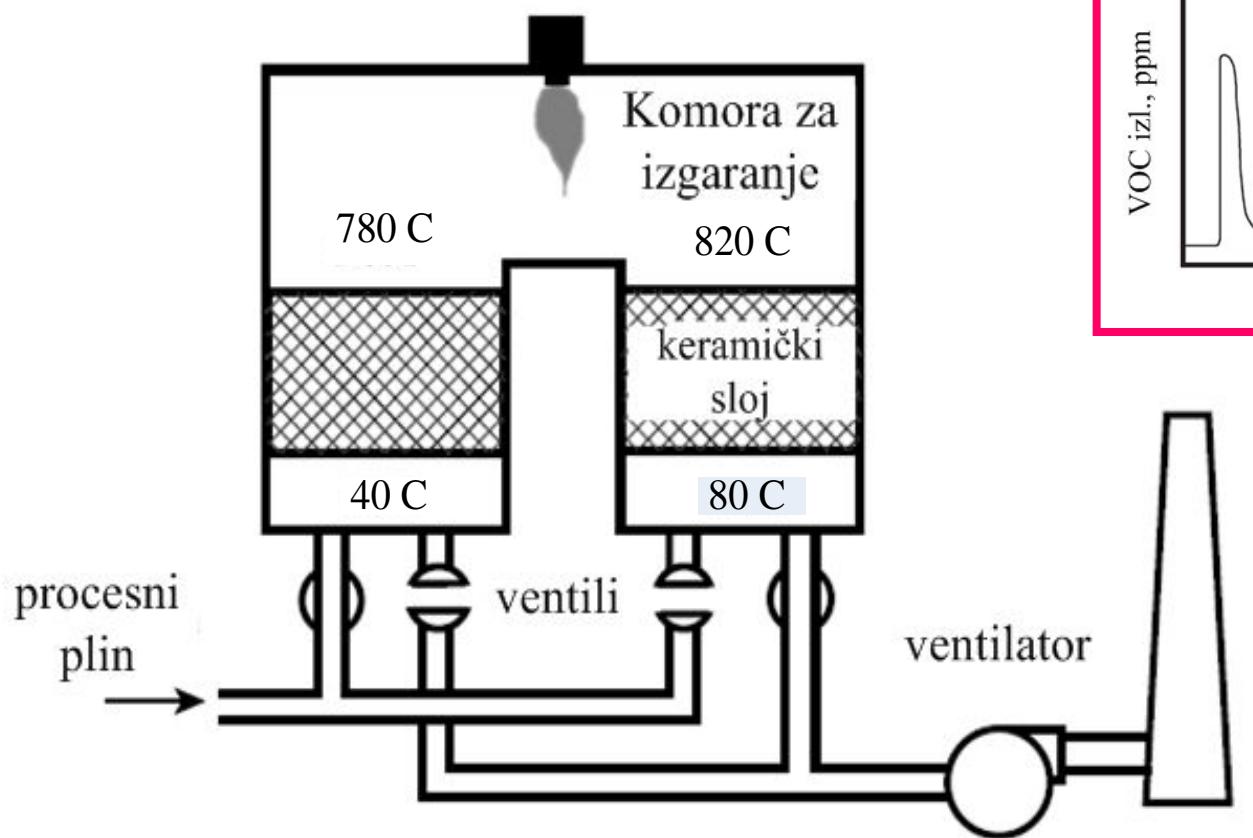


**Izmjenjivač topline** – otpadna toplina nastala izgaranjem (oksidacija - egzotermna reakcija) koristi se za predgrijavanje ulaznog onečišćenog zraka

# **Regenerativno termičko izgaranje**

- keramički sloj (jedan ili više) apsorbira otpadnu toplinu izgaranja koja se koristi za pregrijavanje ulaznog procesnog plina (gotovo na temperaturu koja postoji u komori izgaranja)
- predajući toplinu keramičkom bloku temperatura izlaznih plinova nakon izgaranja neznatno je viša od temperature plinova na ulazu u komoru

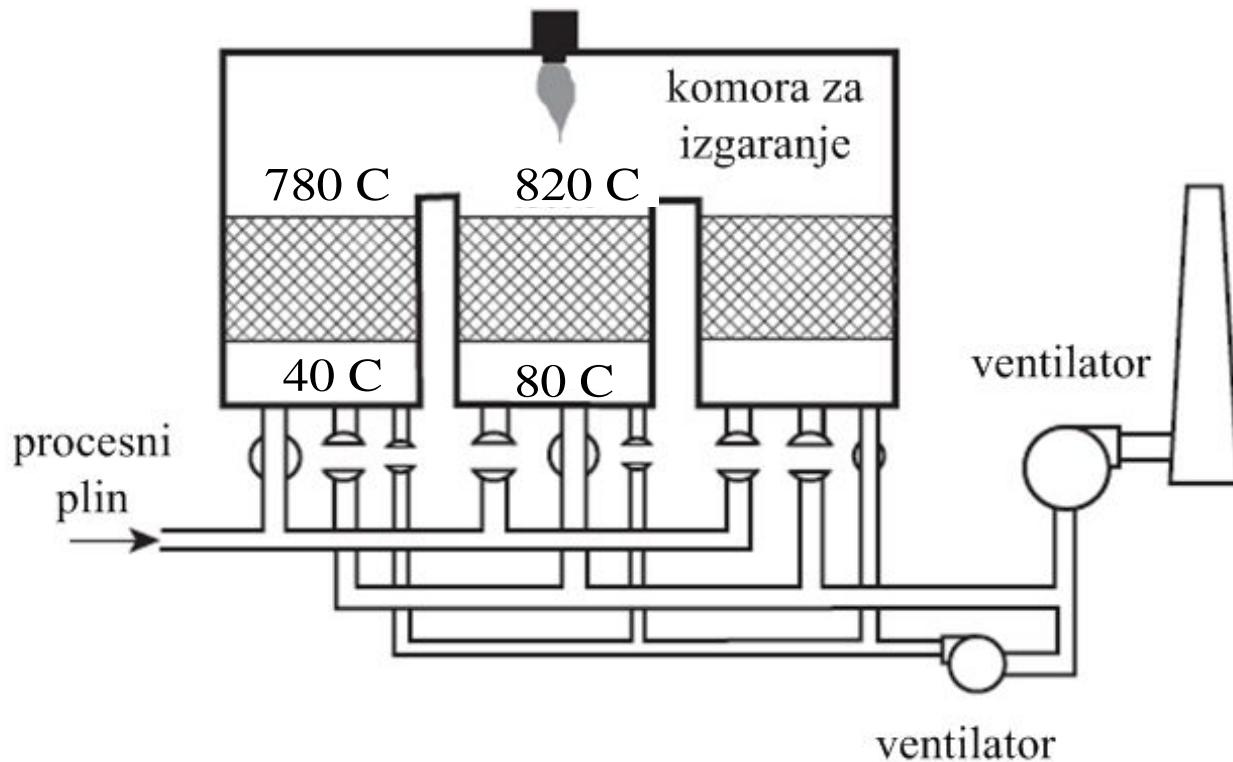
# Regenerativno izgaranje s dvije komore izgaranja



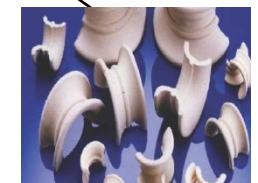
Periodična izmjena topline između plinova i keramičkih blokova

# Regenerativno izgaranje s tri komore izgaranja

- izbjegavanje problema vezanih uz promjenu koncentracije VOC-a u sustavima s 2 komore



*-keramički strukturirani elementi* ⇒ isti kao kod skrubera s punjenim slojem (osiguranje velike površine i malog pada tlaka, manje potrošnje energije i boljeg iskorištenja otpadne topline)



# Rekuperativna vs regenerativna termička oksidacija

- rekuperativna izvedba oksidacije je manje učinkovita, ali manji su i troškovi instaliranja ⇒ ekonomičnija za uporabu u malim sustavima s koncentriranim strujama VOC koje imaju veliku toplinsku vrijednost

**Pri donošenju odluke o načinu iskorištenja topline nastale izgaranjem otpadnih plinova treba voditi računa o sljedećem:**

- kapitalni troškovi uređaja
- troškovi instaliranja
- troškovi dodatnog goriva
- troškovi energije za pogon ventilatora (vezani uz pad tlaka i protok plina)
- troškovi održavanja (ventili, začepljenje izmjenjivača topline ili punjenja)

## Primjena i značajke procesa izgaranja/spaljivanja plinova

- smanjenje emisija iz gotovo svih izvora
- smanjenje emisija VOC iz razl. ind. procesa (naftna ind., procesni plinovi iz org. kem. proc. ind., proizv. boja, guma i polimernih proizvoda, opasan otpad, itd.)
- pri izgaranju merkaptana, akrilata i benzena potrebno je proces izgaranja provoditi pri vrlo visokim temperaturama
- **može se primijeniti bez obzira na stupanj onečišćenja zraka, te za bilo koju smjesu HC i ostalih komponenata; pri različitim protocima**
- ponekad velika potrošnja goriva
- mogu raditi i pri malim promjenama protoka

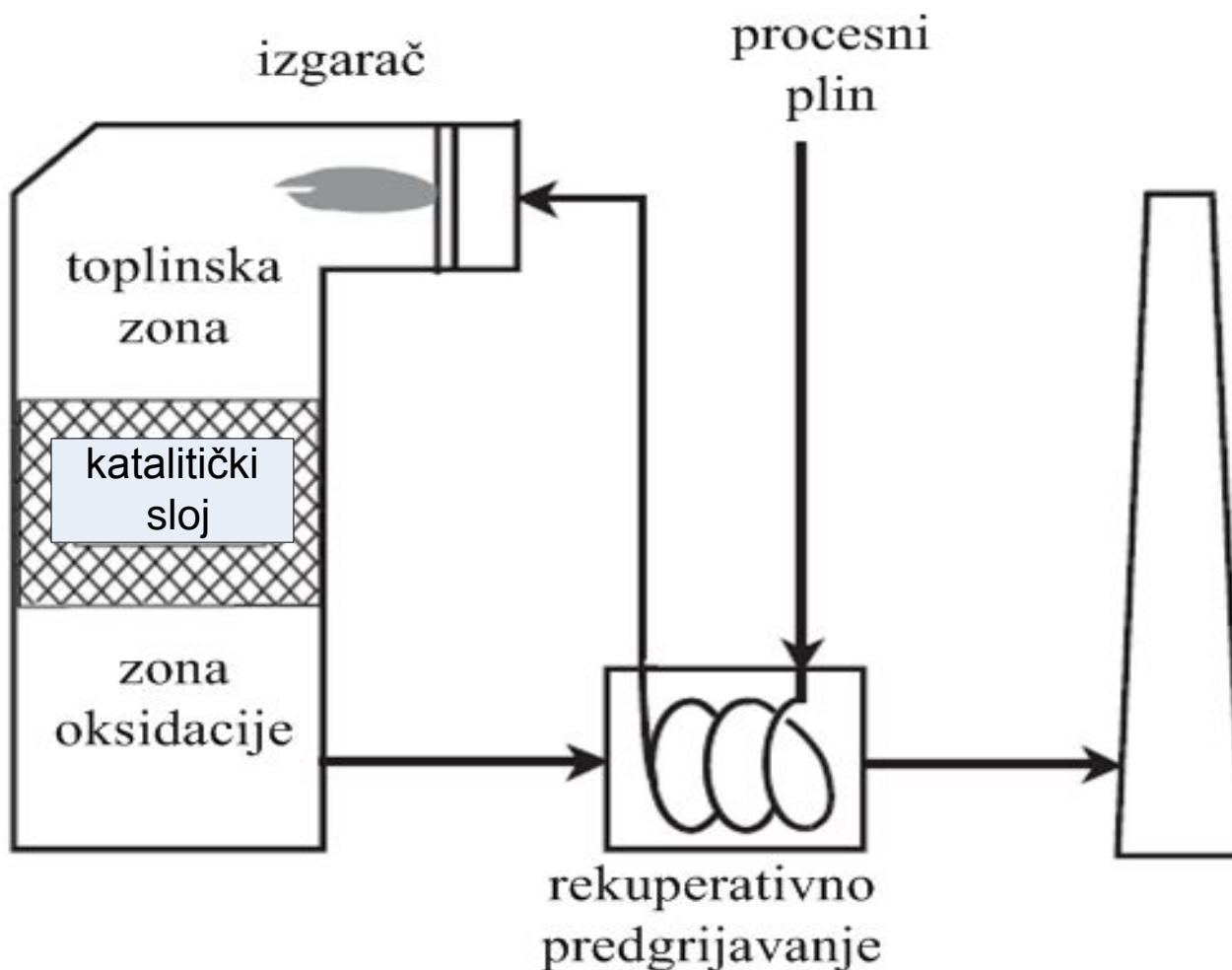
# Prednosti

- intenzivan i kontinuiran rad
- jednostavan princip rada i pouzdanost rada
- rekuperativna i regenerativna oksidacija – velika toplinska učinkovitost  $\Rightarrow$  utjecaj na nižu potrošnju goriva i manju emisiju CO<sub>2</sub>
- moguća procesna integracija otpadne topline procesa i proizvodnja vodene pare

## Nedostaci

- moguće emisije CO, CO<sub>2</sub>, SO<sub>2</sub>, NO<sub>x</sub> i dr.
- mogućnost nastajanja dioksina pri spaljivanju kloriranih spojeva
- nužna dodatna obrada procesnih plinova prije ispuštanja u okoliš ako VOC sadrže S i/ili halide (npr. skrubiranje vodom ili alkalnim otopinama) ili nekog drugog postupka
- nužna uporaba dodatnog goriva što utječe na ekonomičnost procesa

## b) Katalitička konverzija



- zahtjevi za prostorom; izbjegavanje nastajanja NO<sub>x</sub>, dioksina i dr. spojev; skuplji zbog katalizatora!

## *Katalitička konverzija*

- oksidacija na površini katalizatora i provođenje reakcije pri znatno nižim temperaturama
- temperatura **400 – 500°C** ⇒ ušteda na pomoćnom gorivu (potrošnja goriva smanjena za 60 -100 %)
- manje emisije CO, CO<sub>2</sub> i NO<sub>x</sub>
- ako se u reakcijskoj smjesi koja se spaljuje nalaze spojevi koji sadrže S ili Cl ⇒ produkti spaljivanja sadrže i kisele spojeve (HCl, Cl<sub>2</sub>, SO<sub>2</sub>); zbog toga ih treba ukloniti (najčešće skrubiranjem)
- potreba za uklanjanjem prašine iz otpadnog plina, jer dovodi do smanjenja katalitičke aktivnosti (začepljenje kat. sloja)

# *Katalitička konverzija*

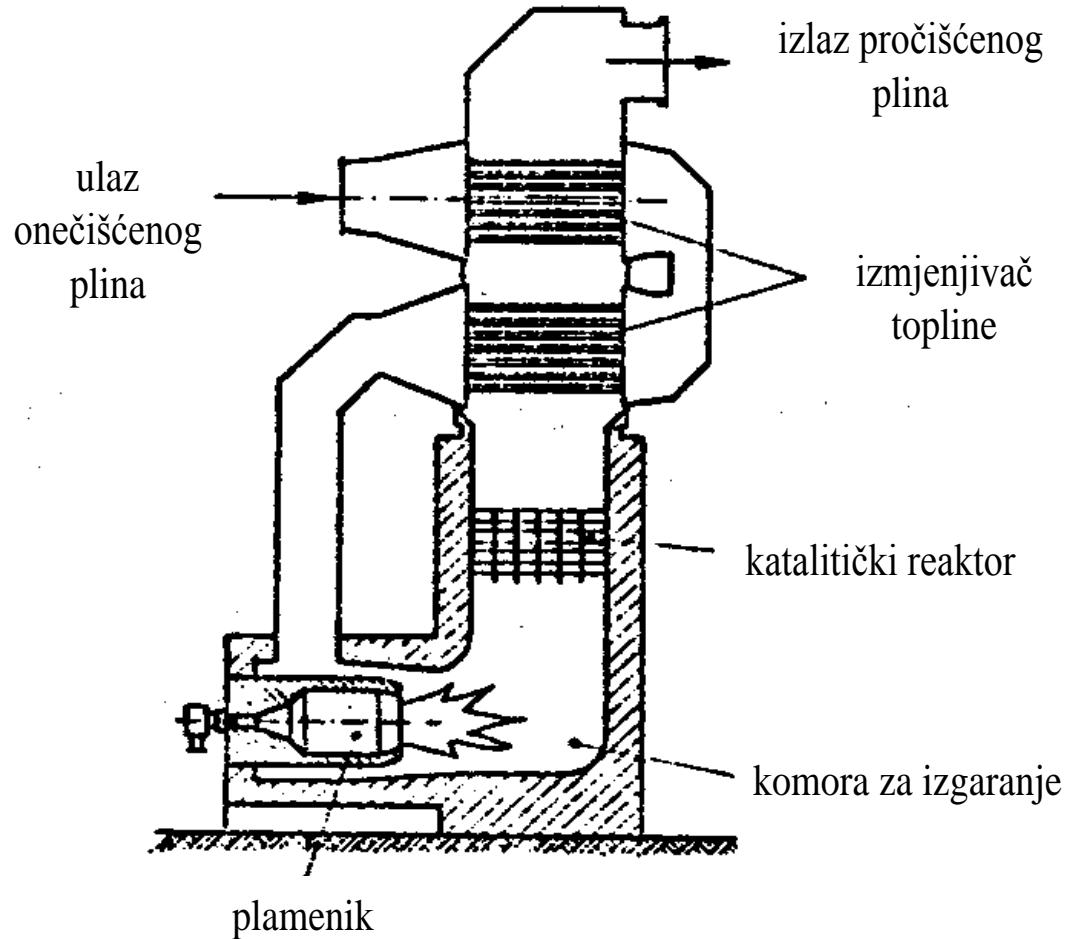
## **Stupnjevi:**

- skupljanje i transport otpadnog plina
- uklanjanje prašine iz otpadnog plina
- zagrijavanje do potrebne temperature
- katalitička oksidacija
- predgrijavanje ulaznog onečišćenog plina
- izlaz plina

# Katalitička konverzija

- **Dijelovi:**  
plamenik,  
**komora za izgaranje,**  
katalizator,  
izmjenjivač topline

- **Katalizator:**  
sloj katalizatora u obliku  
zrna, sedla i sl.  
keramički nosači (monolit  
koji sadrže katalitički  
materijal)



## *Katalitička konverzija*

- troškovi energije znatno manji nego kod toplinske konverzije (niže temperature), ali kapitalni troškovi su znatno veći (zbog prisutnosti katalizatora!)
- velika brzina reakcije pri znatno nižim temperaturama
- ekonomičnost procesa ovisi o temperaturi na kojoj se odvija reakcija; uspješnost oksidacije raste u nizu:  
parafini → aromati → olefini → oksigenati

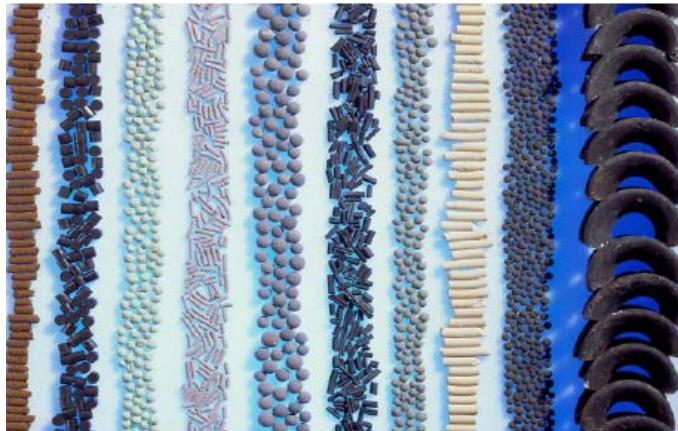
# Katalizator

- najčešće se sastoji od monolitnog nosača koji sadrži katalitički aktivnu komponentu
- *nosač katalizatora:*  
*keramika* (kordijerit=  $2 \text{MgO} \cdot 5 \text{SiO}_2 \cdot 2 \text{Al}_2\text{O}_3$ ; mulit= $3 \text{Al}_2\text{O}_3 \cdot 2\text{SiO}_2$ ),  
*metalni nosači* (nerđajući čelik, legure metala i sl.); aluminijev oksid, silikat i dr.
- *aktivna komponenta:* metal (Pt, Pd, Rh) ili oksidi baznih metala (Mn, Cu, Co, Cr, Fe, Ni i dr.); CuO ili  $\text{Co}_3\text{O}_4/\text{Al}_2\text{O}_3$ , smjese metalnih oksida i dr.
- ako onečišćen zrak sadrži veće količine S: koriste se manje reaktivni nosači ( $\text{TiO}_2$ ,  $\text{SiO}_2$ ,  $\text{Al}_2\text{O}_3$  i dr.)
- ako onečišćen zrak sadrži veće količine Cl:  $\text{Cr}_2\text{O}_3$ ,  $\text{Pt}/\text{V}_2\text{O}_5/\text{TiO}_2$  i dr.
- **DEAKTIVACIJA KATALIZATORA**  $\Rightarrow$  trovanje, prljanje, sinteriranje i sl. (zbog prisutnosti: Ni, Pb, Sb, Sn, Fe, Cr, Zn, P, As, Si, S, prašina i krute čestice, itd.)  $\Rightarrow$  ekonomičnost procesa

## **Zahtjevi koje katalizator treba ispuniti:**

- velika aktivnost – brzina reakcije po jedinici volumena
- velika selektivnost – ubrzava određenu reakciju
- stabilnost na visokim temperaturama
- stabilnost na adsorpciju plinovitih komponenata na kat. površinu (katalitički otrovi)
- velika mehanička čvrstoća – na lom i abraziju
- dugi vijek trajanja
- mali pad tlaka (monolitna struktura)

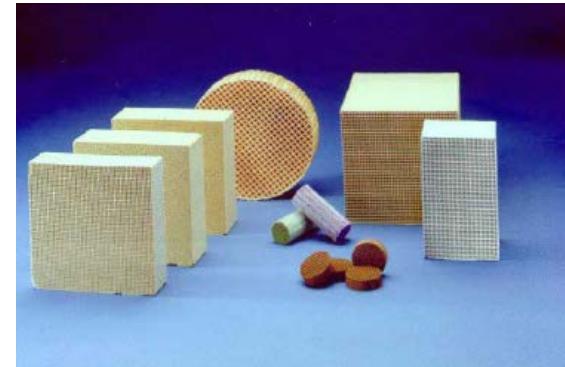
# Uobičajene izvedbe katalizatora



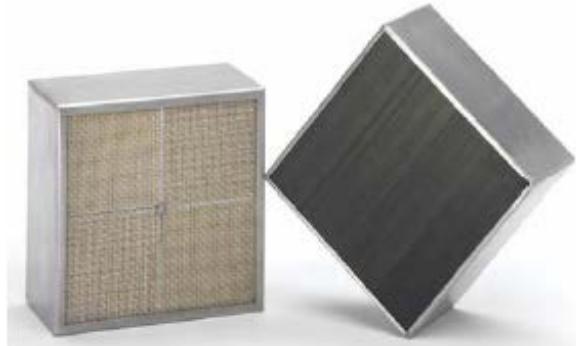
- u obliku zrna i ekstrudata



- $\text{Mn}_3\text{O}_4$  u ekstrudiranom obliku
- različiti oblici prstenova i cilindara
- velika stabilnost
- otporni na halogene spojeve



- keramički i metalni monoliti



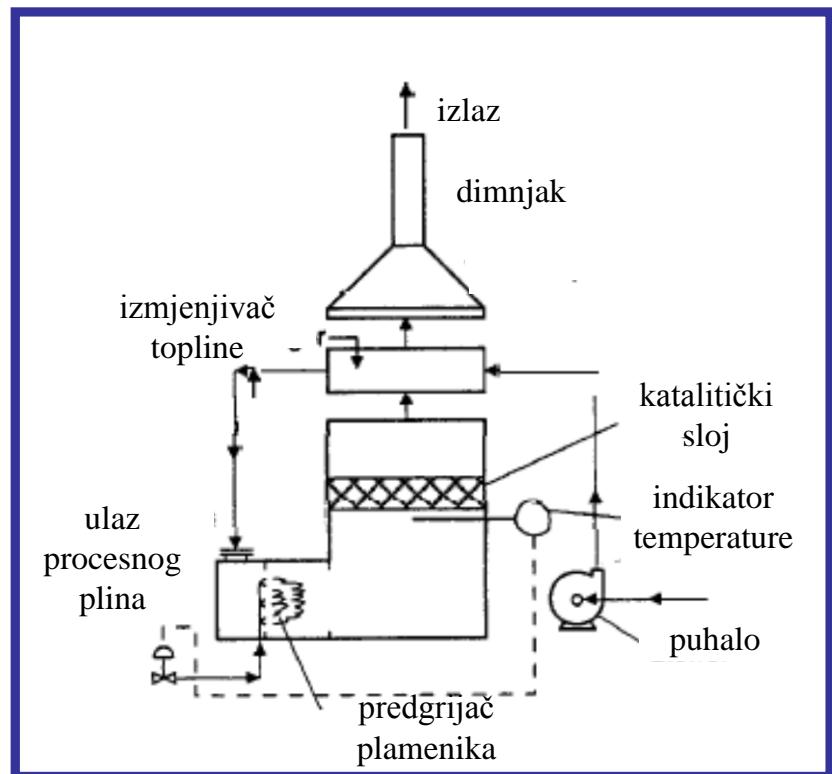
# Izvedbe reaktora za oksidaciju

## a) *reaktor s nepokretnim slojem katalizatora*

- katalizatori u obliku granula ili sedla
- keramički ili metalni monolitni katalizatori

## b) *reaktori s fluidiziranim slojem katalizatora*

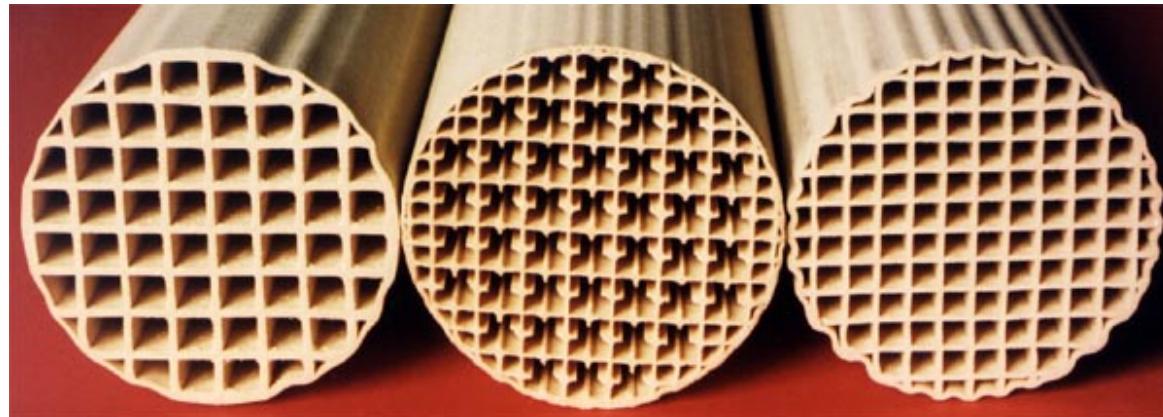
- velika brzina prijenosa tvari i topline
- može doći do abrazije katalizatora uslijed sudaranja između zrna katalizatora odnosno sudaranja sa stijenkama reaktora



# Monolitni katalizatori/reaktori

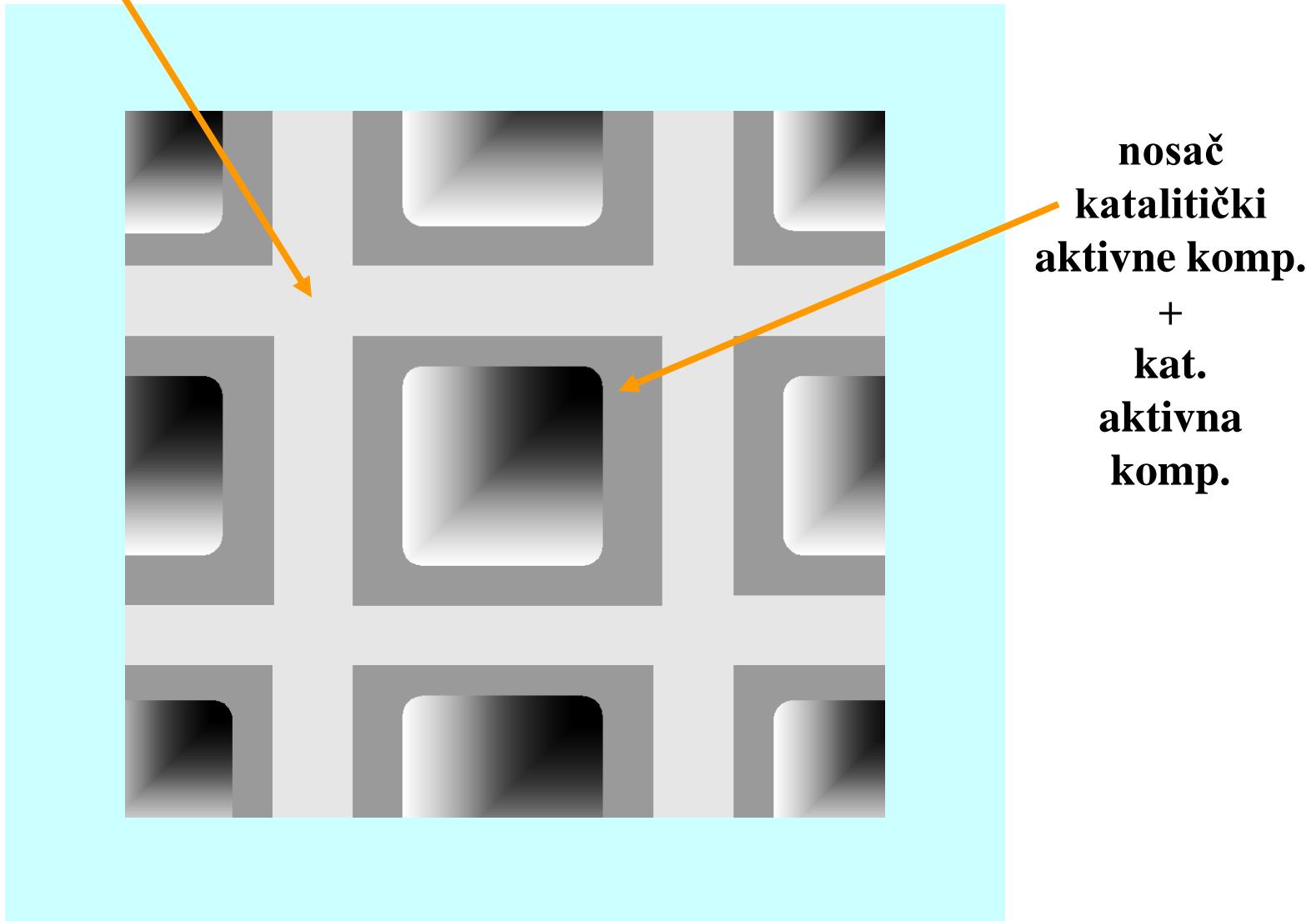
grč. MONO - jedan

grč. LITHOS - kamen



keramički monoliti

## Inertna monolitna struktura



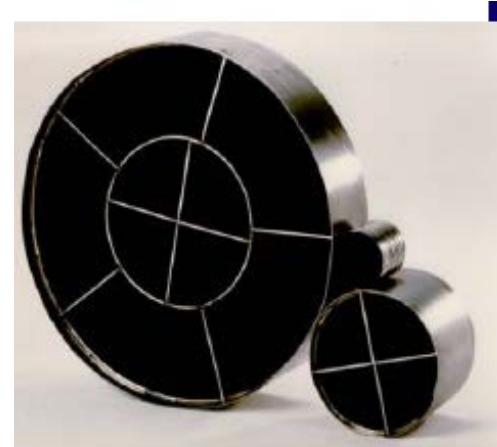
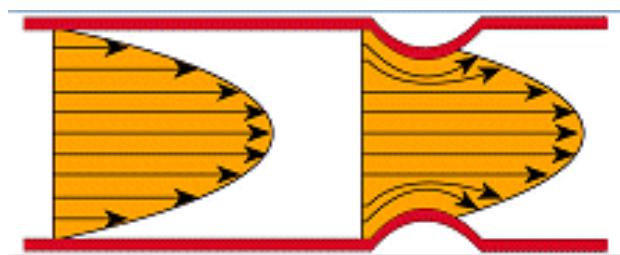
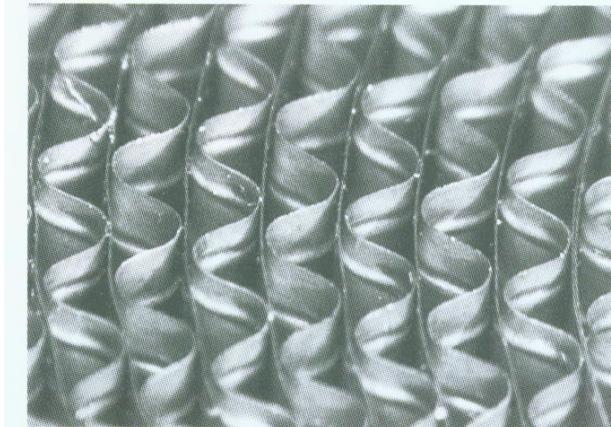
## **Osnovne značajke monolitnih katalizatora**

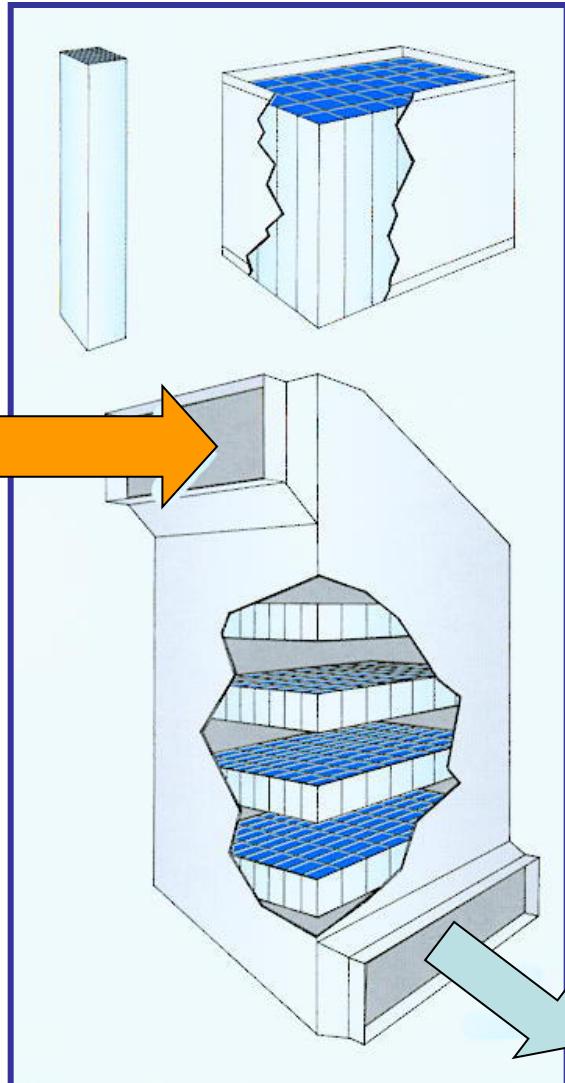
- ✓ velika specifična površina u odnosu na ukupni volumen
- ✓ malen pad tlaka
- ✓ velika toplinska stabilnost (keramički materijal)
- ✓ neznatan otpor prijenosu tvari unutar katalitičkog sloja (tanak sloj)

## **Osnovni uvjeti koje treba ispunjavati inertni monolitni nosač:**

- ✓ velika toplinska stabilnost i stabilnost pri naglim promjenama temperature
- ✓ malen toplinski kapacitet i zadovoljavajuća toplinska vodljivost
- ✓ koeficijent toplinskog širenja monolitnog nosača treba biti jednak koeficijentu toplinskog širenja katalitičkog sloja (inače dolazi do pucanja i otkidanja katalitičkog sloja)

## Metalni monoliti

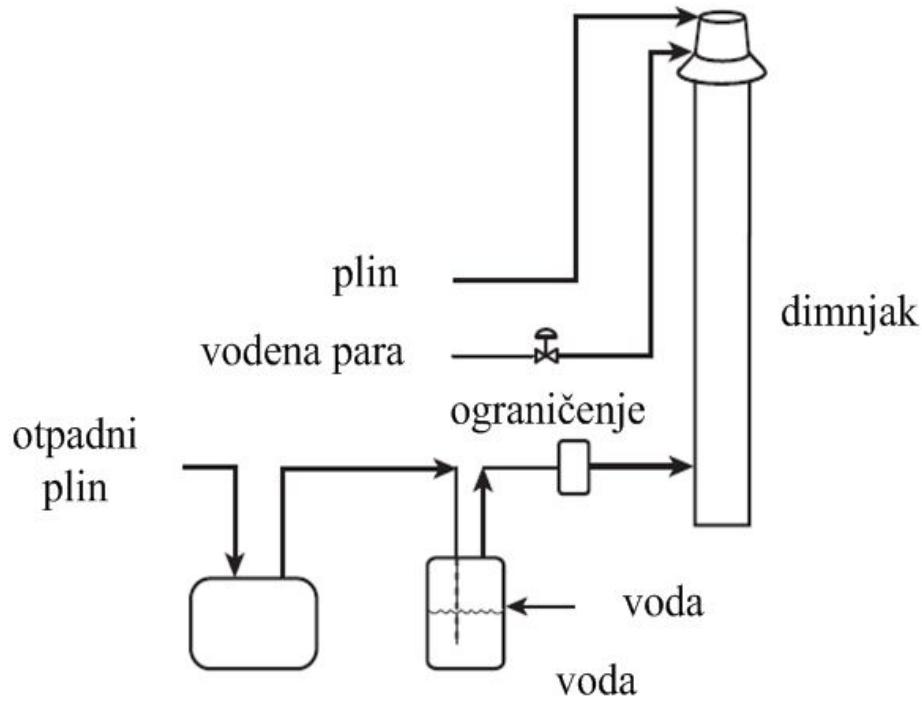




- modularna izvedba koja se sastoji od više izmjenjivih elemenata!
- katalitički aktivna komponenta:  
 $V_2O_5(-WO_3)-TiO_2$ , Pt, zeoliti/keram. ili metalnoj monolitnoj strukturi

***karakteristične dimenzije:***  
promjeri kanala: 3-8,5 mm  
debljina stijenki: 0,7-1,5 mm  
dužina: 1000-1300 mm

### c) Neposredno izgaranje u otvorenoj baklji uz prisutnost vodene pare (“flaring”)



- razvoj sustava iz sigurnosnih razloga u slučaju otpuštanja velikih volumena VOC-a u gotovo čistom obliku; mnogo sigurnosnih ventila povezanih u jedan sabirni sustav
- vrlo veliki promjeri cijevi omogućavaju rad pri malom padu tlaka
- **vodena para koristi se za postizanje turbulentnog miješanja zraka i VOC na vrhu dimnjaka i za omogućavanje hlađenja vrha dimnjaka**
- uz odgovarajući protok vodene pare moguće je postići **bezdimni rad**



(a)

- bez prisutnosti vodene pare



(b)

- u prisutnosti vodene pare

**molekule vode razdvajaju molekule  
ugljikovodika i sprječavaju polimerizaciju  
i nastajanje dugolančanih oksigeniranih  
spojeva koji sporo izgaraju**